建设项目环境影响报告表 (污染影响类)

项目名称: 江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目

建设单位(盖章): 工门思摩尔新材料科技有限公司

编制日期:

东 2025 年 TOF 月

中华人民共和国生态环境部制

编制单位和编制人员情况表

| 项目编号 | | z46653 | | | | | |
|--------------|----------------------------------|--------------------------------------|--------------------|------|--|--|--|
| 建设项目名称 | | 江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目 | | | | | |
| 建设项目类别 | | 27-059陶瓷制品制造 | 1 | | | | |
| 环境影响评价文件 | -类型 | 报告表 | W TH | | | | |
| 一、建设单位情况 | 兄 | | MATTER | | | | |
| 单位名称(盖章) | | 江门思摩尔新材料料 | 牧有限公司 シー | | | | |
| 统一社会信用代码 | <u>}</u> | 91440704MA55RUOR4 | | | | | |
| 法定代表人(签章 | :) | ^{袁向} 表向 | 440704301 | | | | |
| 主要负责人(签字 | :) | 陈林 | ^{陈林} Byra | | | | |
| 直接负责的主管人 | .员(签字) | 陈林 Photo | | | | | |
| 二、编制单位情况 | | | | | | | |
| 単位名称(盖章) | | 广东粤扬环保科技有限公司 | | | | | |
| 统一社会信用代码 | i | 91440101MA9Y9QJL7E | | | | | |
| 三、编制人员情况 | 兄 | | 720409728 | | | | |
| 1. 编制主持人 | | | | | | | |
| 姓名 | 职业资本 | 各证书管理号 | 信用编号 | 签字 | | | |
| 周少斌 | 20220503 | 54400000005 | ВН001157 | 图3级 | | | |
| 2 主要编制人员 | | | | | | | |
| 姓名 主要编写内容 | | | 信用编号 | 签字 | | | |
| 周少斌 结论 | | BH001157 | 图为强 | | | | |
| 龙诗华 | 建设项目基本情析、区域环境质标及评价标准、 措施、环境保护 | 况、建设项目工程分量现状、环境保护目主要环境影响和保护中措施监督检查清单 | BH033149 | 方子华· | | | |

声明

根据《中华人民共和国环境影响评价法》、《中华人民共和国行政许可法》、《建设项目环境影响评价政府信息公开指南(试行)》(环办【2013】103号)、《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第4号),特对环境影响评价文件(公开版)作出如下声明:

我单位提供的<u>江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目(公开版)</u>不含国家秘密、商业秘密和个人隐私,同意按照相关规定予以公开。



本声明书原件交环保审批部门,声明单位可保留复印件

承诺书

根据《中华人民共和国环境影响评价法》、《中华人民共和国行政许可法》、《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第4号),特对报批<u>江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目</u>环境影响评价文件作出如下承诺:

- 1、我们承诺对提交的项目环境影响评价文件及相关材料(包括但不限于建设项目内容、建设规模、环境质量现状调查、相关检测数据、公众参与调查结果)真实性负责;如违反上述事项,在环境影响评价工作中不负责任或弄虚作假等致使环境影响评价文件失实,我们将承担由此引起的一切责任。
- 2、我们承诺提交的环境影响评价文件报批稿已按照技术评估的要求修改完善,本报批稿的内容与经技术评估同意报批的版本内容完全一致,我们将承担由此引起的一切责任。
- 3、在项目施工期和营运期,严格按照环境影响评价文件及批复要求落实各项污染防治和风险事故防范措施,如因措施不当引起的环境影响或环境事故责任由建设单位承担。

4、我们承诺廉洁自律,严格按照法定条件和程序办理项目申请手续,绝不以任何不正当手段干扰项目评估及审批管理人员,以保证项

目审批公正性。

建设单位(盖章)

法定代表人 (签名

评价单位(盖章)

法定代表人(签名)

年 月 日

注:本承诺书原件交环保审批部门,承诺单位可保留复印件。

建设项目环境影响报告书(表) 编制情况承诺书

| 本单位广东粤扬环保科技有限公司 | (统一社会 |
|------------------------------------|---------------|
| 信用代码91440101MA9Y9QJL7E) 郑重承记 | 若:本单位 |
| 符合《建设项目环境影响报告书(表)编制监督管: | 理办法》第 |
| 九条第一款规定,无该条第三款所列情形,不属于 | <u>于</u> (属于/ |
| 不属于)该条第二款所列单位;本次在环境影响评价 | 价信用平台 |
| 提交的由本单位主持编制的 | 斗技有限公 |
| 司改扩建项目 项目环境影响报告书(表)基本情况 | 况信息真实 |
| 准确、完整有效,不涉及国家秘密;该项目环境影响; | 报告书(表) |
| 的编制主持人为周少斌(环境影响评价工程 | 师职业资格 |
| 证书管理号 | 信用编号 |
| BH001157_),主要编制人员包括周少斌 | (信用编号 |
| BH001157)、 _ 龙诗华 (信用编号 _ BH033149 |) (依次 |
| 全部列出)等_2_人,上述人员均为本单位全职 | 人员;本单 |
| 位和上述编制人员未被列入《建设项目环境影响报 | 告书 (表) |
| 编制监督管理办法》规定的限期整改名单、环境影 | 响评价失信 |
| "黑名单"。 | 大东号 |

编制单位承诺书

本单位<u>广东粤扬环保科技有限公司</u>(统一社会信用代码<u>9144</u> 0101MA9Y9QJL7E<u></u>)郑重承诺:本单位符合《建设项目环境影响报 告书(表)编制监督管理办法》第九条第一款规定,无该条第三款 所列情形,不属于(属于/不属于)该条第二款所列单位;本次在环 境影响评价信用平台提交的下列第<u>1</u>项相关情况信息真实准确、完 整有效。

- 1. 首次提交基本情况信息
- 2. 单位名称、住所或者法定代表人 (负责人) 变更的
- 3. 出资人、举办单位、业务主管部门或者挂靠单位等变更的
- 4. 未发生第3项所列情形、与《建设项目环境影响报告书(表)编制 监督管理办法》第九条规定的符合性发生变更的
- 5. 编制人员从业单位已变更或者已调离从业单位的
- 6. 编制人员未发生第5项所列情形,全职情况发生变更、不再属于本单位全职人员的

7. 补正基本情况信息

承诺单位(公章):广东粤扬环

年 月 日

编制人员承诺书

本人周少斌(身份i 本人在<u>广东粤扬环保科技有限公司</u>(统一社会信用代码9144 0101MA9Y9QJL7E)全职工作,本次在环境影响评价信用平台提交的 下列第1项相关情况信息真实准确、完整有效。

- 1. 首次提交基本情况信息
- 2. 从业单位变更的
- 3. 调离从业单位的
- 4. 建立诚信档案后取得环境影响评价工程师职业资格证书的
- 5. 被注销后从业单位变更的
- 6. 被注销后调回原从业单位的
- 7. 编制单位终止的
- 8. 补正基本情况信息

承诺人(签字): 周夕斌

年 月 日

编制人员承诺书

本人<u>龙诗华</u>(身份

郑重承诺:

本人在广东粤扬环保科技有限公司 (统一社会信用代码9144 0101MA9Y9QJL7E) 全职工作,本次在环境影响评价信用平台提交的 下列第 1 项相关情况信息真实准确、完整有效。

- 1. 首次提交基本情况信息
- 2. 从业单位变更的
- 3. 调离从业单位的
- 4. 建立诚信档案后取得环境影响评价工程师职业资格证书的
- 5. 被注销后从业单位变更的
- 6. 被注销后调回原从业单位的
- 7. 编制单位终止的
- 8. 补正基本情况信息

承诺人(签字): 龙岩华 年 月 日



广东省社会保险个人参保证明

| 姓名 | 周少斌 | | | 证件号 | | | |
|---|--------|-------------------------------|---|---|----------------|---------------------------------------|---------------------------------|
| | | | 参保 | 险种情况 | | | |
| 45/0 | Et il. | p+691 | 60/ | N. | | 参保险种 | |
| 参保起止时间 | | HI HI | 单位 | | 养老 | 工伤 | 失业 |
| 202507 | - | 202509 | 广州市:广东粤扬环 | F 保科技有限公司 | 3 | 3 | 3 |
| | 報出 | | 2025-10-09 10:19 | 系教界 | 74月,缓 180个月 | 第一个 第0个字 | 实际缴费 3个月.缓 缴0个月 |
| 各注: 本行學 保 保 保 保 保 保 保 保 保 保 保 保 保 | 班 | 》标注的 施缓缓和记 实施范围 费部分。 | "缓缴"是指: (转发火力 业社会保险费政策的通讯 近五委员会 广东古财政 | 资源社会保障部か会力 作専人社規(3022)1 国家税券总局 东省利 〔2022〕15号)等文件 | 1 | 各专用章 局办。 一人力资 施扩大阶段 的企业申请 | 关于特 源和社会 性缓缴社员 1缓缴三项 |

证明机构名称(证明专用章)

证明时间 2025-10-09 10:19



广东省社会保险个人参保证明

| 姓名 | | 龙诗华 | | 证件 | | | |
|-------------|------|---------|--|---|---------------------------|--------------------------------|-------------------------------|
| | | | 参↓ | 采险种情况 | | | |
| 45.75 | +1.1 | 0-1-0-1 | 44 | D. | | 参保险种 | |
| 参保起止时间 | | [F] [F] | 单位 | | 养老 | 工伤 | 失业 |
| 202507 | - | 202509 | 广州市:广东粤扬 | 环保科技有限公司 | 3 | 3 | 3 |
| | 截止 | | 2025-10-09 10:21 | 10.00 H 月数合 | 十 | 3个是 | 实际缴费 3个月,绝 缴0个月 |
| 保障厅 会保险费 | 州省 | 白发版和印 | "缓缴"是指:《\$发力 业社会保险费政策的原制 女革委员会 「东省财政员 等政策的通知》(粤人社 | 7资源社会保障部办公 (粤人社規〔2022〕 国家税务总局 东省 2至2022章 3号)等文 | 厅国家设备是 11号)。 税务局关于实 | 务专用章 局办公方 施扩大阶段 施扩大阶段 | 关于特闲 源和社会 性缓缴社 1缓缴三项 |

证明机构名称(证明专用章)

证明时间 2025-10-09 10:21



Environmental Impact Assessment Engineer

本证书由中华人民共和国人力资源 和社会保障部、生态环境部批准颁发, 表明持证人通过国家统一组织的考试。 取得环境影响评价工程师职业资格。









1989年02月 出生年月:

2022年05月29日 批准日期: 管理号: 20220503544000000005

目录

| 第一章 建设项目基本情况 | 1 |
|-------------------------------|-----------------------------|
| 第二章 建设项目工程分析 | 26 |
| 第三章 区域环境质量现状、环境保护目标及评价标准 | 64 |
| 第四章 主要环境影响和保护措施 | 71 |
| 第五章 环境保护措施监督检查清单 | 130 |
| 第六章 结论 | 133 |
| 附表 | 134 |
| 建设项目污染物排放量汇总表 | 134 |
| 附图 1. 项目地理位置图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 2. 项目四至图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 3. 平面布置图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 4. 江门城市总体规划图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 5. 江门市环境空气质量功能区划图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 6. 江海区声环境功能区划图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 7. 地表水功能区划图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 8. 地下水环境功能区划图 | 错误!未定义书签。 |
| 附图 9. 广东省"三线一单"数据管理及应用平台查询结果 | (陆域环境管控单元) 错误!未定义书签。 |
| 附图 10. 广东省"三线一单"数据管理及应用平台查询结果 | (生态空间) 错误! 未定义书签。 |
| 附图 11. 广东省"三线一单"数据管理及应用平台查询结果 | (水环境) 错误! 未定义书签。 |
| 附图 12. 广东省"三线一单"数据管理及应用平台查询结果 | (大气环境) 错误! 未定义书签。 |
| 附图 13. 广东省"三线一单"数据管理及应用平台查询结果 | (高污染燃料禁燃区) 错误! 未定义书签 |
| 附图 14. 项目周边敏感目标图 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 1. 委托书 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 2. 法人身份证 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 3. 营业执照 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 4. 土地证和租赁合同 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 5. 大气特征污染物引用检测报告 | 错误!未定义书签。 |
| 附件 6. 2023 年验收检测报告 | 错误! 未定义书签。 |
| 附件 7. 原有项目环评批复、排污登记表 | 错误! 未定义书签。 |

附件 8. 原辅材料 MSDS........错误! 未定义书签。

第一章 建设项目基本情况

| 建设项目名称 | | 江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目 | | | | |
|-----------------------|-------------------------------|--|--|-------|--|--|
| 项目代码 | | | / | | | |
| 建设单位联系人 | ** | | 联系方式 | | 189***** | |
| 建设地点 | | | 江门市江海区科苑东 | 路 2 | 0 号 | |
| 地理坐标 | | (东经 | :113°10′16.637″,北约 | 非 22° | 934′9.130″) | |
| 国民经济 行业类别 | C3073 特种 品制道 | | 建设项目 行业类别 | 1 | 一七、非金属矿物制品业 -59 陶瓷制品制造 307* | |
| 建设性质 | □新建(迁建 ☑改建 ☑扩建 □技术改造 | <u>t</u>) | 建设项目申报情形 | □不□超 | 次申报项目 予批准后再次申报项目 五年重新审核项目 大变动重新报批项目 | |
| 项目审批(核准/ 备案)部门(选填) | / | | 项目审批(核准/ 备案)文号(选填) | | / | |
| 总投资 (万元) | 6000 | | 环保投资 (万元) | | 100 | |
| 环保投资占比(%) | 1.7 | | 施工工期 | | 0 | |
| 是否开工建设 | ☑否 □是 : | | 用地 (用海) 面积 (m ²) | 3000 | 00(改扩建后全厂占地面积) | |
| | 项目专 | 项情况 | 说明如下表所示: | | | |
| | | 表 1.1-1 | 专项评价设置原则表 | 及本 | 项目对比说明 | |
| | 专项评价 的类别 | | 设置原则 | | 专项设置情况 | |
| | 大气 | 噁英、 且厂界 | 气含有毒有害污染物 ¹ 、 苯并[a]芘、氰化物、氯 外500米范围内有环境 保护目标 ² 的建设项目 | 气 | 本项目排放废气为 TVOC、非甲烷总烃、颗 粒物,不排放含有毒有害 污染物,因此,无需设置 大气专项 | |
| 专项评价设置情 况 | 地表水 | 新增工业废水直排建设项目(槽罐车外送污水处理厂的除外); 新增废水直排的污水集中处理厂 | | ; | 本项目无工业废水直排, 因此无需设置地表水专 项 | |
| | 环境风险 | '' '' | 害和易燃易爆危险物质 超过临界量³的建设项目 | . , , | 本项目有毒有害和易燃 易爆危险物质储量未超 过临界界面,Q<1,因 此,无需设置环境风险专 项 | |
| | 生态 | 水生生 越冬场 | 下游500米范围内有重物的自然产卵场、索饵: 和洄游通道的新增河道 (公方染类建设项目 | 场、 | 本项目用水由市政供水 管网提供,不设置取水 口,因此,无需设置生态 专项 | |

| | 海洋 | 直接向海排放污染物的海洋工程 建设项目 | 本项目不属于海洋工程 建设项目,因此,无需设 置海洋组专项 | | | |
|----------------------|--|-------------------------|-------------------------------------|--|--|--|
| | 注: 1.废气中有毒有害污染物指纳入《有毒有害大气污染物名录》的污染物(不包括无排放标准的污染物)。 | | | | | |
| | 2.环境空气保护目标指自然保护区、风景名胜区、居住区、文化区和农村地区中人群较集中的区域。 | | | | | |
| | 3.临界量及其 | 以计算方法可参考《建设项目环境》 | 风险评价技术导则》(HJ | | | |
| | 169)附录B | 、附录C。 | | | | |
| | 《江海产业集》 | 聚发展区规划》(广东省工业和信. | 息化厅批复同意,粤工信园 | | | |
| 规划情况 | | 区函【2019】693 号) |) | | | |
| | | | | | | |
| | 《江海产业集 | [聚发展区规划环境影响报告书》 | (江门市生态环境局 2022 | | | |
| 规划环境影响评 价情况 | | 年8月30日审批,江环函【202 | 2】245 号) | | | |
| | 一、规划 | 符合性分析 | | | | |
| | 规划名称 | :《江海产业集聚发展区规划》 | (广东省工业和信息化厅批 | | | |
| | 复同意,粤工 | 信园区函【2019】693 号) | | | | |
| | 规划范围 | : 江海产业集聚发展区规划位于江 | 工海区中南部区域,四至范 | | | |
| | 围为东至西江 | ,南至会港大道,西至滘头工业员 | 园,北至五邑路。 | | | |
| | 规划时限 | : 规划基准年为 2020 年,规划水 | 平年为 2021 年至 2030 年。 | | | |
| | 规划目标 | 及定位: 紧抓广东省建设珠江西岸 | 岸先进装备制造产业带和促 | | | |
| | 进珠三角产业 | 梯度转移的机遇,充分利用江门高 | 高新区 (江海区) 区域优势 | | | |
| | 和五大国家级 | 平台的品牌优势,依托现有产业面 | 尼套环境优势,以承接珠三 | | | |
| 规划及规划环境 | 角产业转移为 | 主攻方向,重点深化"深江对接" | ',整合资源,加大平台、 | | | |
| 影响评价符合性 分析 | 招大项目,加 | 快江海区工业发展和区域开发步位 | 战,推动江门高新区 (江海 | | | |
| 20.00 | 区)产业转型 | 升级和经济快速发展,重点发展新 | 所材料、机电、电子信息及 | | | |
| | 通讯等产业集 | 群,努力打造产业转型升级示范区 | 区,形成江门高新区(江海 | | | |
| | 区)产城良性 | 互动、互促发展的格局。 | | | | |
| | 产业发展 | : 结合江门国家高新区(江海区) | 的支柱产业和区党委政府 | | | |
| | 以高端机电制 | 造、新材料和新一代电子信息及迫 | 通讯产业等三大战略性新兴 | | | |
| | 产业打造产业 | 集群的工作部署,江海产业集聚为 | | | | |
| | 电制造、汽车 | 零部件为主的高附加值先进(装备 | 最)制造业以及新能源新材 | | | |
| | 料产业为集聚 | 发展区的主导产业。 | | | | |
| | 其中,以 | 崇达电路、建滔电子、金羚电器、 | 福宁电子等企业为代表加 | | | |

快电子电器产业集群不断壮大: 以维谛技术、奥斯龙、华生电机和利和兴 等为首支持机电制造产业加速集聚发展;以科世得润、安波福、大冶等为 龙头加快汽摩及零部件制造产业转型升级;以优美科长信、科恒、奇德等 为重点培育对象,加快培育新能源新材料产业成为新集群。

相符性分析:本项目选址于江门市江海区科苑东路 20 号,属于江海产 业集聚发展区规划范围内, 主要从事陶瓷发热体的加工生产, 产品用途为 电子电器零部件,符合集聚区的发展定位。

二、规划生态环境准入清单符合性分析

| | 1.1-2 项目与江海产业集聚发展区规划生态环境准入清单的相符性分析 | | | | | |
|-----------------|---------------------------------------|--------------------------|----------|--|--|--|
| 清 | | | 符 | | | |
| 単 | 准入要求 | 相符性分析 | 合 | | | |
| 类 | 他人交外 | 4H14 HZ 27 W1 | 性 | | | |
| 型 | | | <u> </u> | | | |
| | 1、产业集聚发展区未审查区域重 | 1、本项目选址于江门市 | | | | |
| | 点发展符合规划定位的电子电器、 | 江海区科苑东路 20 号, | | | | |
| | 机电制造、汽车零部件、新能源、 | 属于江海产业集聚发展 | | | | |
| | 新材料等产业,加快传统产业转型 | 区规划范围内,主要从 | | | | |
| | 升级步伐,全面提升产业集群绿色 | 事陶瓷发热体的加工生 | | | | |
| | 发展水平。 | 产,产品用途为电子电 | | | | |
| | 2、项目应符合现行有效的《产业 | 器零部件,符合集聚区 | | | | |
| | 结构调整指导目录》、《市场准入 | 的发展定位。 | | | | |
| | 负面清单》等相关产业政策的要 | 2、项目符合《产业结构 | | | | |
| | 求,原则上不得引进与规划主导产 | 调整指导目录(2024年 | | | | |
| | 业无关且高耗能、高耗水及污染排 | 本)》、《市场准入负 | | | | |
| | 放量大的工业建设项目,依法依规 | 面清单(2025年版)》 | | | | |
| 空 | 关停落后产能。 3、现有项目及新建、改建、扩建 | 等相关产业政策的要 求,不属于高耗能、高 | | | | |
| <u>工</u> 间 | 3、现有项目及制建、改建、扩建 项目不得排放持久性有机污染物 | 彩,小属丁高柱能、高 耗水及污染排放量大的 | | | | |
| 布 | 或汞、铬、六价铬重金属。禁止新 | 工业建设项目。 | 符 | | | |
| 局 | 建、扩建燃煤燃油火电机组和企业 | 3、项目不涉及持久性有 | 台 | | | |
| 管 | 自备电站; 不再新建燃煤锅炉,逐 | 机污染物或汞、铬、六 | П | | | |
| 控 | 步淘汰生物质锅炉、集中供热管网 | 价铬重金属产生及排 | | | | |
| 17. | 覆盖区域内的分散供热锅炉。禁止 | 放。项目不涉及燃煤燃 | | | | |
| | 新建、扩建水泥、平板玻璃、化学 | 油火电机组和企业自备 | | | | |
| | 制浆、生皮制革以及国家规划外的 | 电站、锅炉。项目不属 | | | | |
| | 钢铁、原油加工乙烯生产、造纸、 | 于水泥、平板玻璃、化 | | | | |
| | 除特种陶瓷以外的陶瓷、有色金属 | 学制浆、生皮制革以及 | | | | |
| | 冶炼等项目。 | 国家规划外的钢铁、原 | | | | |
| | 4、严格生产空间、生活空间、生 | 油加工乙烯生产、造纸、 | | | | |
| | 态空间管控。工业企业禁止选址生 | 除特种陶瓷以外的陶 | | | | |
| | 活、生态空间,生产空间禁止建设 | 瓷、有色金属冶炼等项 | | | | |
| | 居民住宅、医院、学校等敏感建筑。 | 目。 | | | | |
| | 与集中居住区临近的区域应合理 | 4、项目选址属于工业用 | | | | |
| | 设置控制开发区域(产业控制带), | 地,项目周边 500m 范 | | | | |
| | 产业控制带内优先引进无污染的 | 围内没有大气、声环境 | | | | |

| | 生产性服务业,或可适当布置废气 | 保护目标,详见附图 | |
|--|--|--|----|
| | 排放量小、工业噪声影响小的产业,见图 14.3-1。 5、禁止在居民区、幼儿园、学校、医院、疗养院、养老院等周边新的建、方建、扩建可能造成土壤污染的建设项目;环境敏感用地内禁止新最高水位线水平外延 500 米范围内新建、扩建废弃物堆放场和处理场。6、有电镀工艺的电路板企业生产车间、污染防治设施、危险化学院等环境敏感点设置不低于 150米环境防护距离。7、纳入建设用地土壤风险管控、对境复名录地块,不得作为住宅、共管理与公共服务设施用地。 | 14。 5、项目不属于储油库、 废弃物堆放场和处理场 项目。 6、项目不涉及电镀工 序。 7、不涉及。 | |
| | 1、集學区本院 東聚区未得放送 東東區本學的 東東區本學的 東東區本學的 東東區本學的 東東區 東東區 東東語 東東語 東東語 東京 東東語 東京 東京 東京 東京 東京 東京 東京 東京 東京 大大 大大 大大 大大 大大 大大 大大 大大 大大 大 | 1、放规排目服调 2、分 3、项 4、电 5、放物 VOCs 油的 是 2、分 3、项 6、 2、分 3、 4、 2、分 3、 4、 2、分 3、 4、 2、分 3、 4、 3、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 4、 | 符合 |

大气污染物的建设项目; 加强涉 VOCs 项目生产、输送、进出料等 环节无组织废气的收集和有效处 理,强化有组织废气综合治理;严 大力推进低 VOCs 含量原辅材料 源头替代,禁止建设生产和使用高 VOCs 含量的溶剂型涂料、油墨、 胶粘剂等项目; 涉及 VOCs 无组织 排放的企业执行《固定污染源挥发 性有机物综合排放标准》 (DB44/2367—2022) 规定; 涉 VOCs 重点行业逐步淘汰光氧化、 光催化、低温等离子等低效治理设 施,鼓励企业采用多种技术的组合 工艺, 提高 VOCs 治理效率, 鼓励 现有该类项目搬迁退出。 6、现有燃气锅炉执行《锅炉大气

污染物排放标准》(DB 44/765-2019) 表 2 排放标准,新建 燃气锅炉废气中氮氧化物执行《锅 炉大气污染物排放标准》(DB 44/765-2019)表 3 大气污染物特别 排放限值,颗粒物、二氧化硫指标 特别排放标准(表3)的执行范围、 时间按区域正式发布方案执行;新 改建的工业窑炉, 如烘干炉、加热 炉等,颗粒物、二氧化硫、氮氧化 物排放限值分别不高于30、200、 300 毫克/立方米。

7、产生固体废物(含危险废物) 的企业须配套建设符合规范且满 足需求的贮存场所,固体废物(含 危险废物) 贮存、转移过程中应配 套防扬散、防流失、防渗漏及其它 防止污染环境的措施。

8、在可核查、可监管的基础上, 新建项目原则上实施氮氧化物等 量替代, VOCs 两倍削减量替代。 新、改、扩建重金属重点行业建设 项目必须有明确具体的重金属污 染物排放总量来源,且遵循"减量 置换"或"等量替换"的原则。

保验收手续的企业, 责令停产整顿 并限期改正。

造行业, 脱脂烧结、真 空烧结工序的推板窑、 烧结炉、真空烧结炉等 有组织排放的颗粒物执 行广东省《陶瓷工业大 气污染物排放标准》

(DB44/2160-2019), 排放限值不低于 20mg/m³,满足政策要

7、项目一般工业固体废 物参照《一般工业固体 废物贮存和填埋污染控 制标准》

(GB18599-2020) 的要 求执行,在厂内采用库 房或包装工具贮存, 贮 存过程应满足防渗漏、 防雨淋、防扬尘等环境 保护要求。危险废物执 行《危险废物贮存污染 控制标准》

(GB18597-2023)的要 求,做好防扬散、防流 失、防渗漏等措施。

8、项目新增的 VOCs 实施两倍削减量替代, 新增的 VOCs 总量指标 服从当地生态环境局的 调配。项目不涉及重金 属污染物产生及排放。 9、项目属于改扩建,本 项目将按要求完善环评

审批、竣工环保验收手

9、现有未完善环评审批、竣工环

环 境 风 除

1、应建立企业、集聚区、区域三 级环境风险防控体系,加强集聚区 及入园企业环境应急设施整合共 享,建立有效的拦截、降污、导流、

1、本项目将加强环境应 急设施建设,加强拦截、 降污、导流、暂存等工 程措施, 防止泄漏物、

| | | 消防废水等进入集聚区 外环境。 2、项度等进入域域, 2、项户,通过总统。 3、项型量、 4、项层, 4、项层, 5、项, 5、项, 6、项业量、 5、项, 6、项业量、 6、项型。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一项。 6、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一、一 | |
|--------|---|--|----|
| 能源资源利用 | 1、盘活存量建设用地,落实单位 土地面积投资强度、土地利用强度 等建设用地控制性指标要求,提高 土地利用效率。 2、集聚区内新引进有清洁生产审 核标准的行业,项目项目清洁生产 水平应达到一级水平。 3、贯彻落实"节水优先"方针,实 行最严格水资源管理制度。对纳入 取水许可管理的单位和公共供水 管网内月均用水量 5000 立方米以 上的非农业用水单位实行计划用 | 1、项目租用现有厂房建设。 2、项目属于特种陶瓷制品制造行业,暂未有该行业的清洁生产审核标准。 3、项目将贯彻落实"节水优先"方针,理极大资源管理人员,不够不变制度。项目月均用水量量低于5000 立方米,无管理。 4、项目不涉及高污染燃料的使用。 5、项目不涉及高污染燃料的使用。 6、项目不属于高能耗项目。 | 符合 |

6、科学实施能源消费总量和强度 "双控",新建高能耗项目单位产品 (产值)能耗达到国际国内先进水 平,实现煤炭消费总量负增长。

三、规划环境影响评价及其审查意见符合性分析

根据《江海区产业集聚发展区规划环境影响报告书》及其审查意见(江环函【2020】245号):本次规划环评的主要评价范围为江海产业集聚发展区,规划位于江海区中南部区域,四至范围为东至西江,南至会港大道,西至滘头工业园,北至五邑路。规划总面积为1926.87公顷。江海产业集聚发展区确定以电子电器、机电制造、汽车零部件为主的高附加值先进(装备)制造业以及新能源新材料产业为集聚发展区的主导产业。其中,以崇达电路、建滔电子、金羚电器、福宁电子等企业为代表加快电子电器产业集群不断壮大。

相符性分析:本项目选址于江门市江海区科苑东路 20 号,属于规划环评的主要评价范围内,本项目主要从事陶瓷发热体的加工生产,产品用途为电子电器零部件,符合规划环评中集聚发展区的发展定位。

1、产业政策符合性分析

根据国家《产业结构调整指导目录(2024年本)》,本项目属于C3073特种陶瓷制品制造,因此本项目不属于限制类和淘汰类产业,其建设符合国家相关产业政策要求。

根据《市场准入负面清单(2025 年版)》,本项目不属于禁止和许可两类事项,根据"对市场准入负面清单以外的行业、领域、业务等,各类市场主体皆可依法平等进入"的要求,因此本项目符合《市场准入负面清单(2025 年版)》。

根据《江门市投资准入禁止限制目录(2018 年本)》,本项目不属于禁止准入类和限制准入类项目,因此,本项目符合《江门市投资准入禁止限制目录(2018 年本)》的要求。

2、用地规划符合性分析

本项目属于改扩建项目,位于江门市江海区科苑东路 20 号。根据建设用 地土地证(粤(2018)江门市不动产权第 1018910 号),本项目建设用地性质 为工业用地。项目选址不涉及自然保护区、风景名胜区、 饮用水源保护区、基本农田保护区及其它需要特殊保护的敏感区域。因此,拟建项目在确保项目各项环保措施得到落实和正常运作的情况下,不会改变区域的环境功能现状,选址较为合理。

3、与环境功能区划的符合性分析

根据项目所在地水环境功能区域,项目最终纳污水体礼乐河执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)III类标准,不属于废水禁排河段。项目生活污水经三级化粪池预处理后排入江门市高新区综合污水处理厂集中处理;超声波清洗机废水和纯水制备浓水经砂滤过滤后回用生产,不外排;冷却塔、冷却机用水循环使用,不外排;水喷淋废水交由第三方零散废水公司处理,不外排。因此本项目的建设符合水环境功能区的要求。

根据《江门市环境空气质量功能区划调整方案(2024年修订)》项目所在地属于空气二类区,执行《空气环境质量标准》(GB3095-2012)及其修改单中的二级标准。本项目产生的废气经收集处理后达标排放,废气排放对区域环境空气质量影响较小,因此本项目的建设符合大气环境功能区的要求。

根据《江门市声环境功能区划》(江环〔2019〕378号),项目所在区域 声环境功能区划为 3 类区,执行《声环境质量标准》(GB3096-2008)3 类标准;本项目产生的噪声经选用低噪声设备、合理布局、基础减震、厂房墙体隔声等措施后,项目厂界噪声可达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中的 3 类标准。因此本项目的建设符合区域声环境功能区的要求。

项目选址周围无国家、省、市、区重点保护的文物、古迹、名胜风景区、自然保护区等,选址符合环境功能区划的要求。项目产生的废水、废气、噪声及固体废物通过采取本次评价提出的相应污染防治措施进行有效治理后,对区域环境质量影响较小。

综上所述,该项目的建设符合国家及地方产业政策、用地规划要求、区域 环境功能区划的要求,选址合理可行。

4、"三线一单"的相符性分析

根据《关于以改善环境质量为核心加强环境影响评价管理的通知》(环环评(2016)150号)和《广东省人民政府关于印发广东省"三线一单"生态环境分区管控方案的通知》(粤府〔2020〕71号)的要求,本项目与所在区域的生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线和环境准入负面清单("三线一单")进行对照分析,见下表:

表 1.1-3 项目与广东省"三线一单"文件相符性分析

| 序号 | 内容 | 相符性分析 | 符合 性 |
|-----|--|---|---------|
| 1 | 总体要 | 求 | |
| 1.1 | 生态保护红线:生态保护红线内,自然保护地核心保护区原则上禁止人为活动,其他区域严格禁止开发性、生产性建设活动,在符合现行法律法规前提下,除国家重大战略项目外,仅允许对生态功能不造成破坏的有限人为活动。一般生态空间内,可开展生态保护红线内允许的活动;在不影响主导生态功能的前提下,还可开展国家和省规定不纳入环评管理的项目建设,以及生态旅游、畜禽养殖、基础设施建设、村庄建设等人为活动 | 项目位于江门市江海区科苑 东路 20 号,项目选址不涉及 自然保护区、风景名胜区、 饮用水源保护区、基础农田 保护区及其他需要特殊保护 的敏感区域,符合生态保护 红线要求。 | 符合 |
| 1.2 | 资源利用上线:强化节约集约利用,持续提升资源能源利用效率,水资源、土地资源、岸线资源、能源消耗等达到或优于国家下达的总量和强度控制目标 | 项目营运过程中消耗一定量的电量、水资源等资源消耗,项目资源消耗量相对区域资源利用总量较少,符合资源利用上限要求 | 符合 |
| 1.3 | 环境质量底线:全省水环境质量持续改善,国考、省考断面优良水质比例稳步提升,全面消除劣V类水体。大气环境质量继续领跑先行,PM _{2.5} 年均浓度率先达到世界卫生组织过渡期二阶段目标值(25 微克/立方米),臭氧污染得到有效遏制。土壤环境质量稳中向好,土壤环境风险得到管控。近岸海域水体质量稳步提升。 | 根西面景的 是一个人,我们是一个一个人,我们是一个一个人,我们是一个人,我们是一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个人,我们是一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个 | 符合 |

| 1.4 | 环境准入负面清单:环境准入负面清单是基于生态保护红线、环境质量底线和资源利用上线,以清单方式列出的禁止、限制等差别化环境准入条件和要求 | 项目位于江门市江海区科苑 东路 20 号,根据《产业结构 调整指导目录(2024 本)》、 《市场准入负面清单(2025 年版)》、《江门市投资准 入禁止限制目录(2018 年 本)》,本项目不属于禁止 准入类,符合国家有关法律、 法规和产业政策的要求。 | 符合 |
|-------|--|---|----|
| 2 | 生态环境分 | 区管 控 | |
| 2.1 | "一核一带一区"区域管控要求: 1.珠三 角核心区。对标国际一流湾区,强化创 新驱动和绿色引领,实施更严格的生态 环境保护要求。 | 项目位于江门市,属于珠三 角核心区。 | / |
| 2.1.1 | 区域布局管控要求。 筑绿等生态深外,以及建筑的,是一个人工,是一个工,是一个人工,是一个人工,是一个工,是一个一个工,是一个工,是一个一个工,是一个工,是一个一个工,是一个一个工,是一个工,是 | 项目属于特种陶瓷制品制造行业,不属于水泥、平板玻璃、化学制浆、生皮制革、钢铁、原油加工等行业类别;项目不涉及燃煤燃油火电机组和企业自备电站、锅炉;项目不涉及高挥发性油漆、油墨、清洗剂、胶粘剂原料的使用。 | 符合 |
| 2.1.2 | 能源资源利用要求。科学实施能源消费总量和强度"双控",新建高能耗项目单位产品(产值)能耗达到国际国内先进水平,实现煤炭消费总量负增长。率先探索建立二氧化碳总量管理制度,加快实现碳排放达峰。依法依规科学合理优化调整储油库、加油站布局,加快充电桩、加气站、加氢站以及综合性能源补 | 项目属于特种陶瓷制 品制造行业,不属于高能耗 项目;项目租用现有厂房建 设,不涉及新增建设用地。 | 符合 |

| | 给站建设,积极推动机动车和非道路移动机械电动化(或实现清洁燃料替代)。 大力推进绿色港口和公用码头建设,提升岸电使用率;有序推动船舶、港作机械等"油改气"、"油改电",降低港口柴油使用比例。鼓励天然气企业对城市燃气公司和大工业用户直供,降低供气成本。推进工业节水减排,重点在高耗水行业开展节水改造,提高工业用水效率。加强江河湖库水量调度,保障生态流量。盘活存量建设用地,控制新增建设用地规模。 | | |
|-------|---|---|----|
| 2.1.3 | 管的基础上,新建筑型型、流氮制型、流氮制型、流氮制型、流氮制型、流氮制型、流氮制型、流氮制型、流氮 | 项目属于, 项目属于, 原言, 原言, 所以 所以 所以 所以 所以 所以 所以 所以 所以 所以 | 符合 |
| 2.1.4 | 环境风险防控要求。逐步构建城市多水源联网供水格局,建立完善突发环境事件应急管理体系。加强惠州大亚湾石化区、广州石化、珠海高栏港、珠西新材料集聚区等石化、化工重点园区环境风险防控,建立完善污染源在线监控系统,开展有毒有害气体监测,落实环境风险应急预案。提升危险废物监管能力,利用信息化手段,推进全过程跟踪管理;健全危险废物收集体系,推进危险废物利用处置能力结构优化。 | 项目属于特种陶瓷制 品制造行业,不在石化、化 工重点园区内,不涉及危险 化学品的使用,没有有 害气体产生和排放。项有目危 险废物均放置于危废暂存间 (设置有防渗、防腐等措 施),定期交有资质单位处 理,并执行危险废物转移联 单。 | 符合 |

| | 环境管控单元总 | | |
|-------|--|--|----|
| 2.2 | 重点管控单元。以推动产业转型升级、 强化污染减排、提升资源利用效率为重 点,加快解决资源环境负荷大、局部区 域生态环境质量差、生态环境风险高等 问题。 | 项目位于江门市江海区科苑 东路 20 号,属于重点管控单 元。 | / |
| 2.3.1 | 省级以上工业园区重点管控单元。依法 开展园区规环,严格落实规测, 医鸡属 医格格 跟别, 医理要求, 开展玩量, 是要求, 我还是 一个 | 项目所在区域不属于省级以 上工业园区重点管控单元, 不属于造纸、电镀、印染、 鞣革等行业。 | 符合 |
| 2.3.2 | 水环境质量超标类重点管控单元。加强山水林田湖草系统治理,开展江河、湖湖泊、水库、湿地保护与修复,提升流域生态环境承载力。严格控制耗水量大大污染物排放强度高的行业发展,新建量替代。以城镇生活污染为主的单元,重点水分流和集处理设施进域镇生活污水有效收集处理,加快实施雨污分流和震管网建设,水少理设施进水量和流度,充分发挥污水处理设施治污效造,推动提升污水水型设施治污效治量,充分发挥污水水型设施治污效治量,充分发挥污水水量,充分发展,实施种植业"肥药双控",加强畜禽养殖废弃物资源化水产养殖业级模化畜禽养殖场粪便污水贮存、处理与利用配套设施建设,强化水产养殖尾水治理。 | 项目属于特种陶瓷制品制造行业,本项目生活污水经三级化粪池预处理后排入江门市高新区综合污水处理厂集中处理;超声波清洗机废水和纯水制备浓水经砂滤过滤后回用生产,不外排;冷却塔、冷却机用水循环使用,不外排;水喷淋废水交由第三方零散废水公司处理,不外排,对周边水环境影响较小。 | 符合 |
| 2.3.3 | 大气环境受体敏感类重点管控单元。严格限制新建钢铁、燃煤燃油火电、石化、储油库等项目,产生和排放有毒有害大气污染物项目,以及使用溶剂型油墨、 | 项目属于特种陶瓷制 品制造行业,不属于钢铁、 燃煤燃油火电、石化、储油 库等项目;项目不使用溶剂 | 符合 |

涂料、清洗剂、胶黏剂等高挥发性有机│型油墨、涂料、清洗剂、胶 物原辅材料的项目;鼓励现有该类项目 逐步搬迁退出。

黏剂。

因此,项目符合《广东省人民政府关于印发广东省"三线一单"生态环境分 区管控方案的通知》(粤府〔2020〕71号)的要求。

根据《江门市人民政府关于印发江门市"三线一单"生态环境分区管控方案 (修订)的通知》(江府〔2024〕15号),本项目位于重点管控单元,不在 生态红线范围内,见附图 10。项目位于"江海区重点管控单元准入清单"中, 环境管控单元编码为 ZH44070420002, 项目与"江海区重点管控单元准入清单" 的要求符合性分析见下表。

表 1.1-4 项目与江门市"三线一单"文件相符性分析

| 类 | | t | Andre A. Let. |
|------|---|---|---------------|
| 别 | 文件要求 | 本项目情况 | 符合性 |
| 区域布局 | 文件要求 1-1.【产业/鼓励引导类】重点发展新材料、大健康、高端装备制造、新一代信息技术、新能源汽车及零部件、家电等优势和特色产业。打造江海区都市农业生态公园。 1-2.【产业/禁止类】新建项目应符合现行有效的《产业结构调整指导目录》《市场准入负面清单》《江门市投资准入禁止限制目录》等相关产业政策的要求。 1-3.【生态/禁止类】该单元生态保护红线内自然保护地核心保护区外,禁止开发性、生产性建设活动,在符合法律法规的前提下,仅允许对生态功能不造成被抵的有限人为活动。 | 本项目情况 1-1.项目属于特种陶瓷制品制造行业。 1-2.项目符合《产业结构调整指导目录》《市场准入负面清单》《江门市投资准入禁止限制目录》等相关产业政策的要求。 1-3.项目不在生态保护红线范围内。 1-2.项目属于特种陶瓷制品制造行业,不在具有重要水源逐类功能的地区范围内。 | 符合性 |
| 或 | 合现行有效的《产业结构调整指导目录》《市场准入负面清单》《江门市投资准入禁止限制目录》等相关产业政策的要求。 1-3.【生态/禁止类】该单元生态保护红线内自然保护地核心保护区外,禁止开发性、生产性建设活动,在符合法 | 整指导目录》《市场准入负面清单》《江门市投资准入禁止限制目录》等相关产业政策的要求。 1-3.项目不在生态保护红线范围内。 1-2.项目属于特种陶瓷制 | 符 |
| | 1-4.【大气/限制类】大气环境受体 | 体敏感重点管控区内。 | |
| | 敏感重点管控区内,禁止新建储油库项目,严格限制产生和排放有毒有害大气 | 1-5.项目不属于畜禽禁养 业。 | |
| | 污染物的建设项目以及生产、使用高 | 1-6.项目租用现有厂房建 | |
| | VOCs 原辅材料的溶剂型油墨、涂料、 | 设,不占用河道滩地。 | |
| | 清洗剂、胶黏剂等项目,涉及 VOCs 无 | | |
| | 组织排放的企业执行《挥发性有机物无 | | |
| | 组织排放控制标准》(GB37822-2019) | | |

| | | 等标准要求,鼓励现有该类项目搬迁退 出。 | | |
|--|--------|--|--------------------------------|-----|
| | | 1-5.【水/禁止类】畜禽禁养区内不 | | |
| | | 得从事畜禽养殖业。 | | |
| | | 1-6.【岸线/禁止类】城镇建设和发展不得占用河道滩地。河道岸线的利用 | | |
| | | 和建设,应当服从河道整治规划和航道 | | |
| | | 整治规划。 | | |
| | | 2-1.【能源/鼓励引导类】科学实施 | | |
| | | 能源消费总量和强度"双控",新上"两高"项目能效水平达到国内先进水平, | | |
| | | 一同 项目能效水 ©到國內元进水 , , , , , , , , , , , , , , , , , , | | |
| | | 增长。 | | |
| | | 2-2.【能源/鼓励引导类】逐步淘汰 | 2-1.本项目主要使用能源为 | |
| | 能 | 集中供热管网覆盖区域内的分散供热 | 电能,不属于高能耗项目。 | |
| | 源 资 | 锅炉。 2-3.【能源/禁止类】在禁燃区内, | 2-2.项目不涉及分散供热锅炉。 | |
| | 源 | 」 | 2-3.项目主要使用能源为电 | |
| | 利 | 扩建燃用高污染燃料的设施,已建成的 | 能,不涉及高污染燃料。 | 符合 |
| | 用 | 高污染燃料设施应当改用天然气、页岩 | 2-4.项目用水量较少,建成后 | |
| | 要 | 气、液化石油气、电等清洁能源。 | 将落实节水措施。 | |
| | 求 | 2-4.【水资源/综合类】贯彻落实"节 水优先"方针,实行最严格水资源管理 | 2-5.本项目使用现有厂房进 行生产,未新增建设用地。 | |
| | | 制度。 | 17工/,不测相定权/17地。 | |
| | | 2-5.【土地资源/综合类】盘活存量 | | |
| | | 建设用地,落实单位土地面积投资强 | | |
| | | 度、土地利用强度等建设用地控制性指 | | |
| | | 标要求,提高土地利用效率。 3-1.【大气/限制类】大气环境受体 | | |
| | | 敏感重点管控区内,城市建成区建设项 | | |
| | | 目的施工现场出入口应当安装监控车 | 3-1.项目不在大气环境受体 | |
| | | 辆出场冲洗情况及车辆车牌号码视频 | 敏感重点管控区内。 | |
| | | 监控设备;合理安排作业时间,适时增 | 3-2.项目属于特种陶瓷制 | |
| | 污 | 加作业频次,提高作业质量,降低道路 扬尘污染。 | 品制造行业,不属于纺织印染 行业。 | |
| | 染 | 3-2.【大气/限制类】纺织印染行业 | 3-3.项目在捏合、配料、流延、 | |
| | 物 | 应重点加强印染和染整精加工工序 | 挤出、烘干、脱脂烧结、丝印、 | |
| | 排 | VOCs 排放控制,加强定型机废气、印 | 烘干、真空烧结等工序会产生 | *** |
| | 放 管 | 花废气治理。 3-3.【大气/限制类】化工行业加强 | 有机废气,经收集采取活性炭 吸附工艺处理后达标排放。 | 符合 |
| | 官 控 | VOCs 收集处理;玻璃企业实施烟气深 | 吸附工乙处理归及你採放。 3-4.不涉及。 | |
| | 要 | 化治理,确保大气污染物排放达到相应 | 3-5.本项目不涉及电镀、纺织 | |
| | 求 | 行业标准要求。 | 印染。 | |
| | | 3-4.【大气/限制类】大气环境高排 | 3-6.本项目不涉及含重金属 | |
| | | 放重点管控区内,强化区域内制漆、皮革、纺织企业 VOCs 排放达标监管, | 或者其他有毒有害物质的生 产废水、污泥、清淤底泥、尾 | |
| | | 引导工业项目聚集发展。 | 矿、矿渣等排放。 | |
| | | 3-5.【水/鼓励引导类】污水处理厂 | • | |
| | | 出水全面执行《城镇污水处理厂污染物 | | |

| | 排放标准》(GB 18918-2002)一级 A | | |
|----|--------------------------|------------------|-----------|
| | 标准及广东省地方标准《水污染物排放 | | |
| | 限值》(DB44/26-2001)的较严值。 | | |
| | 3-6.【水/限制类】电镀行业执行广 | | |
| | 东省《电镀水污染物排放标准》 | | |
| | (DB44/1597-2015),新建、改建、扩 | | |
| | 建配套电镀建设项目实行主要水污染 | | |
| | 物排放等量或减量替代。印染行业实施 | | |
| | 低排水染整工艺改造,鼓励纺织印染、 | | |
| | 电镀等高耗水行业实施绿色化升级改 | | |
| | 造和废水深度处理回用,依法全面推行 | | |
| | 清洁生产审核。 | | |
| | 3-7.【土壤/禁止类】禁止向农用地 | | |
| | 排放重金属或者其他有毒有害物质含 | | |
| | 量超标的污水、污泥,以及可能造成土 | | |
| | 壤污染的清淤底泥、尾矿、矿渣等。 | | |
| | 4-1.【风险/综合类】企业事业单位 | 4-1.本项目应按照《企业事业 | |
| | 应当按照国家有关规定制定突发环境 | 单位突发环境事件应急预案 | |
| | 事件应急预案,报生态环境主管部门和 | 备案管理办法(试行)》(环 | |
| | 有关部门备案。在发生或者可能发生突 | 发【2015】4号)和《企业突 | |
| | 发环境事件时,企业事业单位应当立即 | 发环境事件风险评估指南》, | |
| 环 | 采取措施处理,及时通报可能受到危害 | 根据存在的风险源项,编制突 | |
| 境 | 的单位和居民,并向生态环境主管部门 | 发环境事件应急预案及风险 | |
| 风 | 和有关部门报告。 | 评估,并报当地环境保护主管 | |
| 险 | 4-2.【土壤/限制类】土地用途变更 | 部门备案。 | 符合 |
| 防 | 为住宅、公共管理与公共服务用地时, | 4-2.根据建设用地土地证(粤 | 13 14 |
| 控 | 变更前应当按照规定进行土壤污染状 | (2018) 江门市不动产权第 | |
| 要 | 况调查。重度污染农用地转为城镇建设 | 1018910号),本项目选址为 | |
| 求 | 用地的,由所在地县级人民政府负责组 | 工业用地;不涉及土地用途变 | |
| | 织开展调查评估。 | 更。 | |
| | 4-3.【土壤/综合类】重点监管企业 | 4-3.项目不属于重点监管企 | |
| | 应在有土壤风险位置设置防腐蚀、防泄 | 业,但应按自行监测计划进行 | |
| | 漏设施和泄漏监测装置,依法开展自行 | 监测。 | |
| | 监测、隐患排查和周边监测。 | | |
| 1. | 51. 65字 语口放入60元海豆毛上篮块 | . | UL _T = T |

综上所述,项目符合"江海区重点管控单元准入清单"的要求;因此本项目满足《江门市人民政府关于印发江门市"三线一单"生态环境分区管控方案(修订)的通知》(江府〔2024〕15号)的要求。

5、与环保相关政策的符合性分析

①与《江门高新区(江海区)生态环境保护"十四五"规划》相符性分析

表1.1-5 《江门高新区(江海区)生态环境保护"十四五"规划》的相关要求

| 序号 | 文件规定 | 本项目情况 | 相符性 |
|----|-----------------------------------|---------------------------|-------|
| 1 | (二)江海区重点管控单元 区域布局管控要求。重点发展新材料、 | 项目属于特种陶瓷制品制造 行业,符合《产业结构调整 | 相符 |
| 1 | 大健康、高端装备制造、新一代信息 | 指导目录(2024年本)》、 | 71111 |

| | 技术、新能源流生态。 一大學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學學 | 《市场准入负面清单(2025 年版)》、《江门市投资准 入禁止限制目录(2018 年 本)》等相关产业政策的要 求; 项目不在生态保护红线范围 内。项目不在生态保护红线范围 内。项目不在大气环境受体 敏感重点管控区内,不涉及 溶剂型油墨、涂料、清洗剂、 胶黏剂的使用。 | |
|---|---|--|----|
| 2 | 能源资源利用要求。科学实施能源消费总量和强度"双控",新建高能耗项目单位产品(产值)能耗达到国国内先进水平,实现煤炭消费总量区域内先进水平,实现煤炭消费总量区域内的分散供热锅炉;禁止销售、燃用高污染燃料;禁止新、扩建燃用高污染燃料;禁止新、扩建燃用高污染燃料的设施,已建成的高污染燃料设施应当改用天然气、页岩气、液化石油气、电等清洁能源;贯彻落实"节水优先"方针,实行最严格水资源管理制度;盘活存量建设用地,落实单位土地面积投资强度、土地利用强度等建设用地控制性指标要求,提高土地利用效率。 | 项目不属于高能耗、高污染 行业。项目使用电能,不涉 及高污染燃料使用。 | 相符 |
| 3 | 污染物排放管控要求。大气环境受体 敏感重点管控区内,城市建成区建设 项目的施工现场出入口应当安装监控 车辆出场冲洗情况及车辆车牌号码视 频监控设备;合理安排作业时间,适 时增加作业频次,提高作业质量,降 | 项目属于特种陶瓷制品制造行业,属于大气环境高排放重点管控,在捏合、配料、流延、挤出、烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、真空烧结等工序会产生有机废 | 相符 |

| 低道路扬尘污染;纺织印染行业应重 | 气, 经收集采取活性炭吸附 | |
|----------------------|---------------|--|
| 点加强印染和染整精加工工序 VOCs | 工艺处理后达标排放。 | |
| 排放控制,加强定型机废气、印花废 | | |
| 气治理; 化工行业加强 VOCs 收集处 | | |
| 理; 玻璃企业实施烟气深化治理, 确 | | |
| 保大气污染物排放达到相应行业标准 | | |
| 要求; 大气环境高排放重点管控区内, | | |
| 强化区域内制漆、皮革、纺织企业 | | |
| VOCs 排放达标监管,引导工业项目 | | |
| 聚集发展; | | |

综上,本项目符合《江门高新区(江海区)生态环境保护"十四五"规划》要求。

②与《广东省生态环境保护"十四五"规划》相符性分析

表1.1-6 《广东省生态环境保护"十四五"规划》的相关要求

| | 次1:1-0 W/ 小自工心外旁次以 | | |
|----|--|--|-----|
| 序号 | 文件规定 | 本项目情况 | 相符性 |
| 1 | 加强高污染燃料禁燃区管理。在禁燃区内,禁止销售、燃用高污染燃料;禁止新建、扩建燃用高污染燃料的设施,已建成的按要求改用天然气、电或者其他清洁能源。逐步推动珠三角高污染燃料禁燃区全覆盖,扩大东西两翼和北部生态发展区高污染燃料禁燃区范围。 | 本项目使用的为电能, 不涉及高污染燃料使用。 | 相符 |
| 2 | 大力推进挥发性有机物(VOCs)源头控制和重点行业深度治理。开展原油、成品油、有机化学品等涉 VOCs 物质储罐排查,深化重点行业 VOCs 排放基数调查,系统掌握工业源 VOCs 产生、处理、排放及分布情况,分类建立台账,实施 VOCs 精细化管理。在石化、化工、包装印刷、工业涂装等重点行业建立完善源头、过程和末端的 VOCs 含量原辅材料源头替代,严格落实国家和地方产品 VOCs 含量限值质量标准,禁止建设生产和使用高 VOCs 含量的溶剂型涂料、油墨、胶粘剂等项 目。严格实施 VOCs 排放企业分级管控,全面推进涉 VOCs 排放企业分级管控,全面推进涉 VOCs 排放企业分级管控,全面推进涉 VOCs 排放企业沿野流建设,全面推进涉 VOCs 排放企业沿野流建设,全面推进涉 VOCs 排放企业沿野流建设,全面推进涉 VOCs 排放企业深度治理。开展中小型企业废气收集和治理设施建设、运行况的评估,强化对企业涉 VOCs 生产车间/工序废气的收集管理,推动企业开展治理设施升级改造。推进工业园区、企业集群因地制宜 统筹规划建设一批集中喷涂中心(共性工厂)、活性 | 本项目不涉及溶剂型油墨、涂料、清洗剂、胶黏剂的使用。项目在捏合、配料、流延、挤出、烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、真空烧结等工序会产生有机废气,经收集采取活性炭吸附工艺处理后达标排放。 | 相符 |

炭集中再生中心,实现 VOCs 集中高效处理。开展无组织排放源排查,加强含 VOCs 物料全方位、全链条、全环节密闭管理,深入推进泄漏检测与修复(LDAR)工作。

综上,本项目符合《广东省生态环境保护"十四五"规划》要求。

③与《江门市生态环境保护"十四五"规划》相符性分析

表1.1-7《江门市生态环境保护"十四五"规划》的相关要求

| 序号 | 文件规定 | 本项目情况 | 相符性 |
|----|---|--|-----|
| 1 | 大力推进 VOCs 源头控制和重点行业深度治理。大力推进低 VOCs 含量原辅材料源头替代,严格落实国标准,严格落量标准,严格落量限值质量。如为多量限值质量。如为多级管理,对多级管控,对多数。如为多级管理。对为多级管理。对对企业等的人工产的的人工产,对于对的人工产,对于对的人工产,对于对的人工产,对于对于对的人工产,对于对于对于对于对的人工产,对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于对于 | 本项目不涉及高VOCs 含量的溶剂型涂料、油墨、 清洗剂、胶粘剂的使用。项 目在捏合、配料、流延、挤 出、烘干、脱脂烧结、丝印、 烘干、真空烧结等工序会产 生有机废气,经收集采取活 性炭吸附工艺处理后达标排 放。 | 相符 |

综上,本项目符合《江门市生态环境保护"十四五"规划》要求。

④本项目与国家和地方近年发布的有机物污染治理政策的相符性分析

表1.1-8项目与有机物污染治理政策相符性分析一览表

| 序号 | 政策要求 | 工程内容 | 相符性 |
|-----|---|--|-----------|
| 1、广 | 东省地方标准《固定污染源挥发性有机 | L物综合排放标准》(DB44/ | /2367-202 |
| | 2) | | |
| 1.1 | 企业应当建立台账,记录废气收集系统、VOCs 处理设施的主要运行和维护信息,如运行时间、废气处理量、操作温度、停留时间、吸附剂再生/更换周期和更换量、催化剂更换周期和更换量、吸收液 pH 值等关键运行参数。台账保存期限不少于3年。 | 项目拟建立台账,记录废气收集系统、VOCs处理设施的主要运行和维护信息。台账保存期限不少于3年。 | 相符 |

| 1.2 | VOCs 物料存储无组织排放控制要求: VOCs 物料应储存于密闭的容器、包装袋、储罐、料仓中; 盛装 VOCs 物料的容器或包装袋应存放于室内,或存放于设置有雨棚、遮阳和防渗设施的专用场地。盛装 VOCs 物料的容器或包装袋在非取用状态时应加盖、封口,保持密闭 | 本项目涉VOCs物料主要为***涉密,不公开 *****为液态,采取密闭 的包装桶进行储存;硬脂 酸为固态,采取密闭的包 装袋进行储存。 | 相符 |
|-----|---|---|------|
| 1.3 | VOCs 物料转移和输送无组织排放 控制要求:液态 VOCs 物料应当采 用密闭管道输送。采用非管道输送方 式转移液态 VOCs 物料时,应当采 用密闭容器、罐车:粉状、粒状 VOCs 物料应当采用气力输送设备、管状带 式输送机、螺旋输送机等密闭输送方 式,或者采用密闭的包装袋、容器或 者罐车进行物料转移。 | 本项目涉VOCs物料主要为***涉密,不公开*****为液态,采取密闭的包装桶进行转移;硬脂酸为固态,采取密闭的包装绕进行转移。 | 相符 |
| 2、关 | 于印发《广东省臭氧污染防治(氮氧化 案(2023-2025 年) | · · · · · · · · · · · · · · · · · · · |)实施方 |
| 2.1 | 行业低 VOCs 含量原辅材料替代,引导生产和使用企业供应和使用符合国家质量标准产品;企业无组织排放控制措施及相关限值应符合《挥发性有机物无组织排放控制标准(GB 37822)》、《固定污染源挥发性有机物排放综合标准(DB 44/2367)》和《广东省生态环境生有机物排放监控要求的通告》(粤环无法实施厂区内挥发性有机物形式的通告》(粤环、无法实证的设备、密闭空间作业或安装二次使闭设备、密闭空间作业或安装二次使用光催化、光氧化、水喷淋(吸收可答性 VOCs 除外)、低温等离子及上域组合技术的低别等离子及上述组合技术的低流域、VOCs 治理设施,对无法稳定达标的实施更换或升级改造 | 本项目不涉及高 VOCs 含制物剂、 制物, 制物使用。 一项, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种, 一种 | 相符 |
| 2.2 | 严格执行涂料、油墨、胶粘剂、 清洗剂 VOCs 含量限值标准 | 本项目不涉及高 VOCs含量的溶剂型涂料、油墨、清洗剂、胶粘剂的使用。 | 相符 |

| 3.1 | (一)大力推进源头替代。通过使用水性、粉末、高固体分、无溶剂、辐射固化等低 VOCs 含量的涂料,水性、辐射固化、植物基等低 VOCs 含量的油墨,水基、热熔、无溶剂、辐射固化、改性、生物降解等低 VOCs含量的胶粘剂,以及低 VOCs含量、低反应活性的清洗剂等,替代溶剂型涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等,从源头减少 VOCs产生。工业涂装、包装印刷等行业要加大源头替代力度; | 本项目不涉及高 VOCs含量的溶剂型涂料、油墨、清洗剂、胶粘 剂的使用。 | 相符 | |
|-----|--|--|----|--|
| 3.2 | (二)全面加强无组织排放控制。重点对含VOCs物料(包括含VOCs原辅材料、含VOCs产品、含VOCs废料以及有机聚合物材料等)储存、、转移和输送、设备与管线组件泄漏、敞开液面逸散以及工艺过程等五类排放源实施管控,通过采取设备与等级内集产,通过采取设备。提高的人工艺改进、废气有效收集。进行控制。不是组织排放。提高收集率。遵循"应收尽收、分质统,将无组织排放转变为有组织排放转变为有组织排放转变为有组织排放转变为有组织排放转变为有组织排放转变为有组织排放短空间的,除行业有特殊要求外,应保持微负压状态,并根据相关规定的,除行业有特殊要求外,应强强通风量。采用局部集气罩的,距组织排放位置,控制风速应不低于0.3米/秒,有行业要求的按相关规定执行。 | 本项目涉VOCs 物料 主要为***涉密,不公闭 主要为液态,采取密闭的包装桶进行转移;硬的包装桶进行转移。 可固定行转移。 项目在捏合、配料、流延、线进、线结、丝印、烘干、真空 | 相符 | |
| 3.3 | (三)推进建设适宜高效的治污设施。企业新建治污设施或对现有治污设施或对现有治污设施或对现有治污设施实施改造,应依据排放废气的浓度、组分、风量,温度、湿度、压力,以及生产工况等,合理选择治理技术。鼓励企业采用多种技术的组合工艺,提高 VOCs 治理效率。低浓度、大风量废气,宜采用沸石转轮吸附、活性炭吸附、减风增浓等浓缩技术,提高 VOCs 浓度后净化处理;高浓度废气,优先进行溶剂回收,难以回收,难以回收,宜采用高温焚烧、催化燃烧等技术。油气(溶剂)回收宜采用冷凝+吸附、吸附+吸收、膜分离+吸附等技术。低温等离子、光催化、光氧化技术主要适用于恶臭异味等治理;生物法主要适用于低浓度 VOCs 废气治理和恶臭异味治理。非水溶性的 VOCs 废气禁止采用水或水溶液喷淋吸 | 烧结等工序会产生有机 废气,采用密闭车间抽 风、废气直排口连接、设 置集气罩等方式收集,集 气罩控制风速应不低于 0.3 米/秒。有机废气经收 集采取活性炭吸附工艺 处理后达标排放。 | | |

| | 收处理。采用一次性活性炭吸附技术 | | |
|-----|----------------------|-------------------|----------|
| | 的,应定期更换活性炭,废旧活性炭 | | |
| | 应再生或处理处置。有条件的工业园 | | |
| | 区和产业集群等,推广集中喷涂、溶 | | |
| | 剂集中回收、活性炭集中再生等,加 | | |
| | 强资源共享,提高 VOCs 治理效率。 | | |
| | 实施废气分类收集处理。优先选用冷 | | |
| | 凝、吸附再生等回收技术; 难以回收 | | |
| | 的, 宜选用燃烧、吸附浓缩+燃烧等 | | |
| 3.4 | 高效治理技术。水溶性、酸碱 VOCs | | |
| | 废气宜选用多级化学吸收等处理技 | | |
| | 术。恶臭类废气还应进一步加强除臭 | | |
| | 处理。 | | |
| 4、《 | 关于印发广东省 2023 年大气污染防治 | 上 工作方案的通知》(粤办函 | (2023) 5 |
| | 0号) | | |
| | 加强低 VOCs 含量原辅材料应用。应 | | |
| | 用涂装工艺的工业企业应当使用低 | | |
| | VOCs 含量的涂料,并建立保存期限 | | |
| | 不得少于三年的台账,记录生产原辅 | | |
| | 材料的使用量、废弃量、去向以及 | | |
| | VOCs含量。新改扩建的出版物印刷 | 本项目不涉及高 VO | |
| | 类项目全面使用低 VOCs 含量的油 | Cs 含量的溶剂型涂料、 | 1 44 |
| 4.1 | 墨。皮鞋制造、家具制造类项目基本 | 油墨、清洗剂、胶粘剂的 | 相符 |
| | 使用低 VOCs 含量的胶粘剂。房屋建 | 使用。项目拟建立 VOCs | |
| | 筑和市政工程全面使用低 VOCs 含 | 台账,保存不低于3年。 | |
| | 量的涂料和胶粘剂,室内地坪施工、 | | |
| | 室外构筑物防护和城市道路交通标 | | |
| | 志(特殊功能要求的除外)基本使用低 | | |
| | VOCs含量的涂料。 | | |
| | T 1000 H = H11011110 | | 1 |

综上,本项目符合广东省地方标准《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)、《广东省臭氧污染防治(氮氧化物和挥发性有机物协同减排)实施方案(2023-2025 年)》、《重点行业挥发性有机物综合治理方案》的通知(环大气[2019]53 号)、《关于印发广东省 2023 年大气污染防治工作方案的通知》(粤办函(2023)50 号)的要求。

⑤与《广东省人民政府关于印发广东省空气质量持续改善行动方案的通知》(粤府〔2024〕85号)的相符性分析

表 1.1-9 本项目与(粤府(2024)85号)的相符性分析

| 序号 | 政策要求 | 工程内容 | 相符 性 |
|----|--|--|---------|
| 1 | 严格新建项目准入。 坚决遏制高耗能、高排放、低水平项目盲目上马。加快推进生态环境分区管控成果在"两高一低"行业产业布局和结构调整、重大 | 项目不属于高耗能、高排 放、低水平项目,也不属于石 化、化工、焦化、有色金属冶 炼、平板玻璃项目。项目位于 | 符合 |

| | 项目选址中的应用。新改扩建项目严格 落实国家产业规划、产业政策、生态环境分区管控方案、规划环评、项目环评、 节能审查、产能置换、重点污染物总量 控制、污染物排放区域削减、碳排放达峰目标等相关要求,原则上采用清洁运输方式。新建、扩建石化、化工、焦化、有色金属冶炼、平板玻璃项目应布设在依法合规设立并经规划环评的产业园区。新建高耗能项目达到高耗能行业重点领域能效标杆水平。重点区域(清远市除外)建设项目实施 VOCs 两倍削减量替代和 NOx 等量替代,其他区域建设项目原则上实施 VOCs 和 NOx 等量替代。 | 江门市,属于重点区域,涉及 VOCs 排放,实施 VOCs 两倍 削减量替代。 | |
|---|--|---|----|
| 2 | 推进工业锅炉和炉窑提标改造。按国家要求开展低效失效污染治理设施排查,通过清洁能源替代、升级改造、推查,通过清洁能源替代、升级改造、推动对清洁能源替代、升级改置。推动燃气锅炉实施低氮燃烧改造。推动现有的企业自备电厂(站)全面实现超低排放的企业自各电厂(结)全面实现超低排展超低排放改造,鼓励有条件的地市淘汰炉,配置布袋等高效除尘设施,禁止掺烧或含有胶水、油漆、有机涂层等的木材、工业固体废物等其他物料。工业固体废物等其他物料。工业固体废物等其他物料。工业固体废物等其他物料。工业固体废物等其他物料。工业固体废物等其制成燃料棒、工业户或直接作为燃料在工业锅炉、工业炉窑、发电机组等设备中燃烧。 | 项目不涉及锅炉。项目生产过程使用的能源主要为电能;项目的生活垃圾交环卫部门统一清运;一般工业固废交给一般固废收集转运单位回收处理;项目危废废物经收集后交由具有相应危废处置资质的单位外运处置。 | 符合 |
| 3 | 全面实施低(无)VOCs 含量原辅材料源头替代。全面推广使用低(无)VOCs 含量原辅材料,实施源头替代工程,加大工业涂装、包装印刷和电子行业低(无)VOCs 含量原辅材料替代力度,加大室外构筑物防护和城市道路交通标志低(无)VOCs 含量涂料推广使用力度。 | 本项目不涉及高 VOCs 含量的溶剂型涂料、油墨、清 洗剂、胶粘剂的使用。 | 符合 |
| 4 | 实施重点领域深度治理。开展挥发性有机液体储罐专项整治,鼓励储罐使用低泄漏的呼吸阀、紧急泄压阀,定期开展密封性检测。汽车罐车推广使用密封式快速接头。以珠三角地区石化基地以及揭阳大南海石化基地、湛江东海岛石化基地、茂名石化基地为重点,加快推进储存汽油、航空煤油、石脑油以及 | 项目不涉及挥发性有机 液体储罐,项目丙三醇采用密 闭包装桶储存;不涉及废水处 理站。 | 符合 |

苯、甲苯、二甲苯的内浮顶罐使用全液 面接触式浮盘或开展内浮顶罐废气收 集治理, 未落实上述要求的石化企业要 制定整改计划,确需一定整改周期的, 最迟在下次检维修期间完成整改。污水 处理场(站)排放的高浓度有机废气要 单独收集处理;含VOCs有机废水储罐、 装置区集水井(池)排放的有机废气要 密闭收集处理。各地级以上市应定期开 展企业泄漏检测与修复(LDAR)工作 实施情况审核评估。到2024年,广州、 珠海、惠州、东莞、茂名、湛江、揭阳 7 市完成市级 LDAR 信息管理模块建 设,并与省级 LDAR 综合管理等子系统 联网。各地级以上市要每年组织开展一 轮储油库、油罐车、加油站油气回收专 项检查和整改工作。

因此,项目符合《广东省人民政府关于印发广东省空气质量持续改善行动方案的通知》(粤府〔2024〕85号)的要求。

⑥与《关于印发江门市 2025 年细颗粒物和臭氧污染协同防控工作方案 的通知》(江环(2025)20 号)的相符性分析

表 1.1-10 本项目与 (江环 (2025) 20 号) 的相符性分析

| 表 1.1-10 本项自与(在环(2025)20 专户的相对性分析 | | | |
|-----------------------------------|---|---|-----|
| 序号 | 政策要求 | 工程内容 | 相符性 |
| 1 | (二)VOCs 废气污染治理提升行动 1.加强无组织排放控制。全面排查含 VOCs 物料储存、转移和输送、设备与管 线组件、敞开液面以及工艺过程等环节 无组织排放情况,严格落实《挥发性有 机 物 无 组 织 排 放 控 制 标 准 》 (GB37822-2019)等标准要求,对达不实现相关标准要求的开展整治。对无法实现相关标准要求的开展整治。对无法实现。低 VOCs 含量原辅材料替代的工序,微压状态(行业有特殊要求除外),大力推广以生产线或设备为单位设置隔间,收上产设或设备为单位设置隔间,收上产设施敞开环节应落实"应盖尽盖";采用局部集气罩的,距集气罩开口面最远应 下低于 0.3 米/秒。 | 项目在捏合、配料、流延、挤出、烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、真空烧结等工序会产生有机废气,采用密闭车间抽风、废气直排口连接、设置集气罩等不式收集,集气罩控制风速应不集平取活性炭吸附工艺处理后达标排放。 项目厂区内无组织排放的NMHC可满足广东省地方标准《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)表3厂区内VOCs无组织排放限值。 | 符合 |
| 3 | 3.强化末端治理。企业应依据排放废 气的浓度、成分、风量、温度、湿度、 压力以及生产工况等,合理选择适宜的 高效治理技术。活性炭吸附工艺一般适 | 项目有机废气治理设施活性炭吸附装置的收集风量小于30000m³/h, VOCs 进口浓度均低于300mg/m³。根据"表 4.4-1~表 | 符合 |

| | 用于间歇式生产、单体风量不大(小于30000m³/h 以下)、VOCs 进口浓度不高(300mg/m³/左右,不超过600mg/m³)且不含有低沸点、易溶于水等物质组分的废气处理。对于采用活性炭吸附工艺的,企业应规范活性炭箱设计,确保废气停留时间不低于0.5s(蜂窝状活性炭箱气体流速宜低1.2m/s,装填厚度不宜低于600mm;颗粒状活性炭箱气体流速宜低于0.6m/s,装填厚度不宜低于300mm)。对于连续生产、年使用溶剂量大、VOCs产生量大的企业应优先选用高温焚烧、催化燃烧等高效治理技术(如蓄热式燃烧RTO、蓄热式催化燃烧 RCO、焚烧 TO、催化燃烧 CO等)。 | 4.4-4",本项目活性炭吸附装置采取蜂窝状活性炭作为吸附剂,设计的气体流速均低 1.2m/s,废气停留时间均大于 0.5s。 | |
|---|---|--|----|
| 4 | 4.淘汰低效治理设施。按照《国家污染防治技术指导目录(2024年,限制类和淘汰类)》要求,严格限制新改扩建项目使用 VOCs 水喷淋(水溶性或有酸碱反应性除外)、无控制系统或控制系统未实现对设施关键参数进行自动调节控制的燃烧、冷凝、吸附脱附等 VOCs 治理技术,全面完成光催化、光氧化、低温等离子(恶臭处理除外)等低效 VOCs 治理设施淘汰。 | 项目采取设备密闭和集气罩 收集方式对有机废气进行收集后 经活性炭装置处理后高空排放。 | 符合 |
| 5 | 5.加强治理设施运行维护。除考虑安全和特殊工艺要求外,禁止开启稀释口、稀释风机。采用燃烧工艺的,有机废气浓度低或浓度波动大时需补充助燃燃料,保证燃烧设施的运行温度在设计值范围内,RTO燃烧温度不低于760℃,催化燃烧装置燃烧温度不低于300℃;对于将有机废气引入火焰区,并且向发行。VOCs燃烧(焚烧、氧化)设备的策合,有机废气应按点、氧化)设备的策定,对于VOCs燃烧(焚烧、氧化)设备的复数,不凝尾气的,对于以及多数,不是一个,对,有机度。采用冷凝工艺的,不疑尾气的。以及含量,对于VOCs燃烧(焚烧、氧化)设备的氧合。以及多数,对于VOCs燃烧(焚烧、氧化)设备的氧合。以及多数,不是一个,对于以及。 | 项目有机废气采取活性炭吸 附工艺处理,废气治理设施产生 的废活性炭经收集后用密闭收集 容器暂存,定期交有资质的危废 公司处理。 | 符合 |
| 6 | 6.规范活性炭吸附设施运维。活性炭吸附设施应选用达到规定碘值要求的活性炭(颗粒状活性炭不低于800碘值,蜂窝状活性炭不低于650碘值),并结合废气产生量、风量、VOCs去除量等参数,督促企业按时足量更换活性炭(活性炭更 | 项目活性炭吸附设施拟采取蜂窝状活性炭作为吸附剂,蜂窝状活性炭作为吸附剂,蜂窝状活性炭不低于650碘值。项目活性炭更换周期大于根据该政策附录4"活性炭更换周期计算公式"所核算的更换频次。根据该政 | 符合 |

换量优先以危废转移量为依据,更换周期建议按吸附比例 15%进行计算,且活性炭更换周期一般不应超过累计运行500小时或 3 个月),确保废气达标排放、处理效率不低于 80%。

策要求"活性炭更换周期一般不应超过累计运行 500 小时或 3 个月",但考虑到项目捏合、配料、配料、(静压后)烘干、挤出后)烘干、脱脂烧结、实验室的 VOCs 产生量较小,VOCs 浓度较低且需吸时量小,以免造成资源浪费,废活性炭更换量远大于理论更换量,以免选大于理论更换量,以更换量远大于理论更换量,以每年更换 10 次,废活性炭更换量大于理论更换量,故措施可行。

因此,项目符合《关于印发江门市 2025 年细颗粒物和臭氧污染协同防控 工作方案的通知》(江环〔2025〕20 号)的要求。

第二章 建设项目工程分析

2.1.项目概况

江门思摩尔新材料科技有限公司位于江门市江海区科苑东路 20 号, 地理坐标为: 东经 113°10′16.637″, 北纬 22°34′9.130″, 地理位置详见附图 1。

项目于 2022 年 6 月委托广东绿佳环境科技有限公司编制了《江门思摩尔新材料科技有限公司年产陶瓷发热体 3 亿件生产项目环境影响报告表》,并于 2022 年 6 月 29 日取得江门市生态环境局的审批同意建设,环评批复文号: 江江环审 [2022]68 号: 项目于 2023 年 12 月 19 日取得排污许可登记(编号: 91440704MA55RU0E4B001Y),于 2023 年 12 月完成自主验收,编制了《江门思摩尔新材料科技有限公司年产陶瓷发热体 3 亿件生产项目竣工环境保护验收监测报告表》,改扩建前占地面积 9788m²,建筑面积 20976m²,劳动定员 1000 人,年生产 300 天,实行三班制,每班工作 8 小时(部分工序不需全天 24 小时轮班制,仅脱脂烧结工序、煅烧工序和真空烧结工序试行三班倒),每天工作 24 小时,设有煅烧、破碎、混料、烘干、捏合、冷却、造粒、注塑、摆盘埋粉、脱脂烧结、筛分、真空烧结、震抛、清洗、烘干、检查等工序,年产 3 亿个陶瓷发热体。

因企业发展需要,江门思摩尔新材料科技有限公司拟进行改扩建,改扩建的 内容主要有:

- (1)新增租赁#10 栋厂房和#11 栋厂房,#8 栋、#9 栋车间在原有厂房内进行 布局调整(车间布局变化情况详见表 2.2-2 项目改扩建前后工程组成一览表);
 - (2) 新增产品陶瓷发热体 3 亿只;
- (3)对陶瓷发热体的原有工艺进行技改,取消注塑、震抛工序,新增气流分级、配料、流延、静压、裁边、浆料制备、丝印、挤出工序。

项目改扩建后占地面积 30000m²,建筑面积 30654.23m²,总投资 6000 万元,其中环保投资 100 万元,项目主要从事陶瓷发热体的加工生产,年产陶瓷发热体 6 亿只。

根据《中华人民共和国环境保护法》、《中华人民共和国环境影响评价法》、《建设项目环境影响评价分类管理名录(2021 年版)》 (环境保护部令第 16 号,

2021.1.1 实施)和《建设项目环境保护管理条例》的有关要求,本项目属于"二十七、非金属矿物制品业 30-59 陶瓷制品制造 307*"类中不使用高污染燃料的年产250 万件及以上的日用陶瓷制品制造项目,需编制建设项目环境影响报告表。

2.2.项目组成

表 2.2-1 项目改扩建前后主要建筑物对比表

| WIII WHAT EMALE AND THE | | | | | | | | | | | |
|-------------------------|----------|---------|---------|---------|---------|----|--|--|--|--|--|
| | | 改扩 | 達前 | 改扩 | 建后 | | | | | | |
| 序号 | 建筑名称 | 占地面积 | 建筑面积 | 占地面积 | 建筑面积 | 层数 | | | | | |
| | | (m^2) | (m^2) | (m^2) | (m^2) | | | | | | |
| 1 | #8 栋厂房 | 3463.2 | 6926.4 | 3463.2 | 6926.4 | 2 | | | | | |
| 2 | #9 栋厂房 | 3463.56 | 7287.12 | 3463.56 | 7287.12 | 2 | | | | | |
| 3 | #10 栋厂房 | / | / | 3463.2 | 6926.4 | 2 | | | | | |
| 4 | #11 栋厂房 | / | / | 3463.2 | 6926.4 | 2 | | | | | |
| 5 | #4 栋办公楼 | 730.3 | 2190.91 | 730.3 | 2190.91 | 3 | | | | | |
| 6 | #10 栋配电房 | 397 | 397 | 397 | 397 | 1 | | | | | |

表 2.2-2 项目改扩建前后工程组成一览表

| 类 别 | 工程 | 名称 | 现有工程 | 改扩建后全厂 | 依托工程/变动情况 |
|--------|----|----|--|---|--|
| | | 一层 | 一楼层高6米,设有原料仓、推板窑区域、烤箱区域、捏合区域、破碎区域、搅拌筛分区域、品检室、煅烧周转区、辅助仓等 | 设有原料仓、推板窑 区域(煅烧工序)、 生产运营+研究院总 务仓、烘干车间等 | 保留推板窑区域、原料仓,辅助仓、品检室、烤箱区域改为"生产运营+研究院总务仓",捏合区域、破碎区域、搅拌筛分区域改为"烘干车间" |
| 主体工程 | 株 | 二层 | 二楼层高5米,设有干燥房、筛分间、埋粉间、烧结车间、ME房、控制室、动力房、摆盘车间、真跑车间、成品仓、半检车间、烘干清洗区域、注塑车间 | 设有埋粉间、烧结车间、全检车间、工艺房、裸片干烧房、成品仓、控制室、动力房等、不良品仓库、包装间等 | 对车间进行重新布 局,取消干燥房、舞盘车 问、ME房、摆盘车 间、真跑车间、烂干清洗区域 间、其地干清洗留埋物 间、烧结车间、烧招生的 室、动力房、成品仓, 新增全检车间烧房、 房、裸片干烧房、 良品仓库、包装间等 |
| _ | #9 | 一层 | 一楼层高 5 米, 一层为 办公室 | 新增造粒车间、粉碎 区、气流分级区、捏 合房、金属所实验室 | 办公室改为造粒车 间、粉碎区、气流分 级区、捏合房和金属 所实验室 |
| | 株 | 二层 | 二楼层高 4 米, 二层为 办公室 | 设置丝印车间、划切 车间、清洗烘干车间、 真空车间、气氛炉车 间、综合办公室等 | 办公室改为丝印车 间、划切车间、清洗 烘干车间、真空车间、 气氛炉车间、综合办 公室等 |

| | | | | 设置静压车间、流延 | 增设静压车间、流延 | | |
|----|------------|----------|-----------------------------|-------------|-----------------|-----------|----------|
| | | _ | 无 | 女量所还平向、 | 年以时还平向、 | | |
| | | 层 | | 机车间、实验室 | 机车间、实验室 | | |
| | #10 | | | 设置混料、捏合、挤 | 增设混料、捏合、挤 | | |
| | 栋 | 二 | | 出、烘干车间、镀膜 | 出、烘干车间、镀膜 | | |
| | | 一层 | 无 | 车间、浆料房、成品 | 车间、浆料房、成品 | | |
| | | 14 | | 仓、原料仓等 | 仓、原料仓等 | | |
| | | | | 设置金属所研发实验 | 新增金属所研发实验 | | |
| | #11 | 层 | 无 | 室 | 室 | | |
| | #11 栋 | | | 设置推板窑烧结车 | 增设推板窑烧结车 | | |
| | 121 | 一层 | 无 | 间、裁边车间和清洗 | 间、裁边车间和清洗 | | |
| | | 一 | | 车间 | 车间 | | |
| 辅 | | | │ │位于#4 栋, 二楼层高 5 | 位于#4 栋,二楼层高 | | | |
| 助 | 办公楼 | | 米,三楼层高4米,二 | 5米,三楼层高4米, | 不变,依托现有项目 | | |
| | 95.2 | 公女 | 木,二安层同 4 木,二 层、三层均为办公室 | 二层、三层均为办公 | 一个义,似10处行项目 | | |
| 土 | | | | 室 | | | |
| 公公 | | 堂 | 位于#4 栋一层 | 位于#4 栋一层 | 不变,依托现有项目 | | |
| | 给 | 水 | 由市政管网供给 | 市政管网供给 | 市政管网供给 | | |
| 用一 | | | | | | | |
| 工 | 供 | 电 | 市政供电 | 市政供电 | 市政供电 | | |
| 程 | | | | | | | |
| | | | | | | | |
| | | | ①生活污水经三级化 | 粪池预处理后排入江 | | | |
| | | | 粪池预处理后排入江 | 门市高新区综合污水 | | | |
| | | | 门市高新区综合污水 | 处理厂集中处理; | | | |
| | | | | | 处理厂集中处理; | ②超声波清洗机废水 | ルマニトナル目子 |
| | | | ②超声波清洗机废水 | 和纯水制备浓水经砂 | 生活污水产生量不 | | |
| | | | 经砂滤过滤后回用生 | 滤过滤后回用生产, | 变,依托原有的三级 | | |
| | L | 7.1 mm | 产,不外排。 | 不外排。 | 化粪池处理;新增纯 | | |
| | | 处理 | ③冷却塔用水/冷却机 | ③冷却塔、冷却机用 | 水制备浓水,和超声 | | |
| | | 工程 | 用水循环使用,不外 | 水循环使用,不外排; | 波清洗机废水一起依 | | |
| | | | 排。 | ④水喷淋用水循环使 | 托原有的砂滤系统处 | | |
| 环 | | | ④水喷淋用水循环使 | 用,不外排;水喷淋 | 理后回用生产,不外 | | |
| 保 | | | 用,不外排;水喷淋(处 | (处理有机废气部 | 排; | | |
| 工 | | | 理有机废气部分)需定 | 分)需定期更换用水, | | | |
| 程 | | | 期更换用水,更换水交 | 更换水交由第三方零 | | | |
| | | | 由第三方零散废水公 | 散废水公司处理,不 | | | |
| | | | 司处理,不外排。 | 外排。 | | | |
| | | | ①G1 原料煅烧、混料、 | ①原料煅烧工序废气 | 项目取消注塑、震抛 | | |
| | | | 真空泵启动、注塑、造 | 经收集分别经2套"水 | 工序,新增配料、流 | | |
| | | | 粒工序废气经收集汇 | 喷淋"装置处理后引 | 延、挤出、烘干、浆 | | |
| | | 处理 | 合至1套"水喷淋+二 | 至排气筒 DA001、 | 料制备、丝印等工序, | | |
| | 1 | <u> </u> | 级活性炭吸附"装置处 | DA002 高空排放; | 对原有车间进行重新 | | |
| | | JE | 理后高空排放; | ②捏合工序废气经收 | 规划,并对原有的治 | | |
| | | | ②G2、G3、G4 脱脂烧 | 集后分别经2套"滤筒 | 理设施进行重新分 | | |
| | | | 结废气经收集后分别 | +水喷淋+干式过滤器 | 配。 | | |
| | | | 经3套"水喷淋+二级 | +二级活性炭吸附"装 | 脱脂烧结、捏合、真 | | |

- 活性炭吸附"装置处理 后高空排放;
- ③G5、G6、G7 捏合废 气经收集后分别经 3 套"水喷淋+二级活性 炭吸附"装置处理后高 空排放;
- ④G8 埋粉和筛分粉尘 经收集后经 1 套"滤筒 +水喷淋"装置处理后 高空排放;
- ⑤G9 震抛粉尘经收集 后经 1 套"滤筒+水喷 淋"装置处理后高空排 放:
- ⑥G10 食堂油烟经收 集后经 1 套"静电油烟 净化器"处理后高空排 放:

置处理后引至排气筒 DA003、DA004 高空 排放;

- ③配料、流延、(静压后)烘干工序废气经收集后经1套"二级活性炭吸附"装置处理后引至排气筒DA005高空排放;④挤出及(挤出后)烘干废气经收集后经1套"二级活性炭吸附"装置处理后引至排气筒DA006高空排放;
- ⑤埋粉、筛分粉尘经 收集后经1套"滤筒+ 水喷淋"装置处理后 引至排气筒 DA007 高 空排放;
- ⑥脱脂烧结工序废气 经收集后分别经 4 套 "水喷淋+干式过滤器 +二级活性炭吸附"装 置处理后引至排气筒 DA008~DA011 高空 排放;
- ⑦丝印、烘干废气经 收集后经1套"二级活 性炭吸附"装置处理 后引至排气筒 DA012 高空排放;
- ⑧真空烧结工序废气 经收集后经1套"水喷 淋+干式过滤器+二级 活性炭吸附"装置处 理后引至排气筒 DA0 13 高空排放;
- ⑨实验室废气经收集 后经1套"水喷淋+干 式过滤器+二级活性 炭吸附"装置处理后 引至排气筒 DA014 高 空排放:
- ⑩食堂油烟经收集后 经1套"静电油烟净化 器"处理后引至排气 筒 DA015 高空排放; (11) 项目气流分级、

空烧结工序废气依托 原有的5套"水喷淋+ 二级活性炭吸附"装 置处理,并在水喷淋 装置后增设干式过滤 器: 捏合工序废气依 托原有的2套"水喷淋 +二级活性炭吸附"装 置处理,并在水喷淋 装置前增设滤筒除尘 装置,在水喷淋装置 后增设干式过滤器; 埋粉和筛分粉尘依托 原有的1套"滤筒+水 喷淋"装置处理;食堂 油烟依托原有的1套 "静电油烟净化器"处 理; 原料煅烧工序废 气依托原有的1套"水 喷淋"装置处理,再新 增1套"水喷淋"装置; 新增3套"二级活性炭 吸附"装置对配料、流 延、(静压后)烘干、 挤出及(挤出后)烘 干、丝印、烘干工序 废气进行处理,新增1 套"水喷淋干式过滤 器+二级活性炭吸附" 装置对实验室废气进 行处理。

| 固废处理工程 | 设置一般固体废物暂存间,建筑面积 5m²; 危险废物暂存间,建筑面积 20m², 建筑面积均为 20m², 位西积均为 20m², 位西水均为 20m², 位西水均为 20m², 位西水水。一般有一般。一个大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大大 | 混料粉和投射管理 置,庞宏于西物业粉理地一位圾运存无数,是有危险和项南经固定外别的人类的 5m²; 危险和现的人类的 20m², 6m 20m², | 依托现有设施 |
|------------|--|--|-----------------------------|
| 噪声处理 工程 | 采用低噪声设备、合理 布局、采取减震处理 | 采用低噪声设备、合 理布局、采取减震处 理 | 采用低噪声设备、合 理布局、采取减震处 理 |

2.3.项目主要产品及产能

根据建设单位提供的信息,项目主要产品及产能情况详见下表。

表 2.3-1 改扩建前后的生产规模一览表

| | | | 产品规模 | | | | | | |
|-------|----|--------|-------------|-------|--|--|--|--|--|
| 产品名称 | 単位 | 改扩建前产能 | 改扩建变化部 分 | 扩建后产能 | | | | | |
| 陶瓷发热体 | 亿个 | 3 | +3 | 6 | | | | | |



图 2-1 陶瓷发热体照片

2.4.主要品产及产能

涉密,不公开*

项目主要生产设备及数量如下:

表 2.4-1 主要生产设备一览表

| 序号 | | 设备名称 | 型号 | 单位 | 原审批数量 | 验收数量 | 改建 分 化量 | 改扩 建后 数量 | 工序 | 位置 |
|----|----------|--------------------|----|----|-------|------|---------|----------------|----|----|
| 1 | | 推板窑 | | | | | | | | |
| 2 | 11-7-1 | 打粉机 | | | | | | | | |
| 3 | 烧结 车间 | 单级滤筒处理器 | | | | | | | | |
| 4 | 十四 | 滚筒球磨机 | | | | | | | | |
| 5 | | 马弗炉 | | | | | | | | |
| 6 | 搅拌 | 碗型搅拌机 | | | | | | | | |
| 7 | 车间 | 摇摆颗粒机 | | | | | | | | |
| 8 | 烘干 车间 | 干燥箱 | | | | | | | | |
| 9 | 捏合 | 捏合机 | | | | | | | | |
| 10 | 车间 | 开合式密炼机 | | | | | | | | |
| 11 | 造粒 | 造粒机 | | | | | | | | |
| 12 | 车间 | 智能冷热一体机 | | | | | | | | |
| 13 | W\ | 粉碎线 | | | | | | | | |
| 14 | 粉碎车间 | 混合机 | | | | | | | | |
| 15 | 710 | 振动筛 | | | | | | | | |
| 16 | | 气流分级机 | | | | | | | | |
| 17 | | 沸腾制粒机 | | | | | | | | |
| 18 | | 二维混合机 | | | | | | | | |
| 19 | | 一体式单机除尘 | | | | | | | | |
| 20 | 分级 | 器 | | | | | | | | |
| 20 | 车间 | 单机滤筒处理器 不锈钢干湿两用 | | | | | | | | |
| 21 | | が | | | | | | | | |
| 22 | | 三维混合机 | | | | | | | | |
| 23 | - | 液压破碎机 | | | | | | | | |
| | 烧结 | 烧结炉RXZ-90-12 | | | | | | | | |
| 24 | 车间 | 罩式炉+VOC 炉 | | | | | | | | |
| 25 | 埋粉 车间 | 筛分机 | | | | | | | | |
| 26 | 仝桧 | 外观阻值检测一 体机 | | | | | | | | |

| | | A O I / Ы 코터 4A 2터리 | | | | |
|----|------------------|---------------------|--|--|--|--|
| 27 | | AOI(外观检测 机) | | | | |
| 28 | | 阻值检测机 | | | | |
| 29 | 气氛 炉车 间 | 气氛炉 | | | | |
| 30 | | 丝印机 | | | | |
| 31 | <i>t.t.</i> 1° ⊟ | 摆盘机 | | | | |
| 32 | 丝印 车间 | 锁螺丝机 | | | | |
| 33 | - THJ | 拆螺丝机 | | | | |
| 34 | | 烘干隧道炉 | | | | |
| 35 | 真空 车间 | 真空烧结炉 | | | | |
| 39 | Nillan | 划切机 | | | | |
| 40 | 划切 车间 | 超声波清洗机 | | | | |
| 41 | 1 1 H | 网带炉 | | | | |
| 42 | 震抛 车间 | 震动研磨机 | | | | |
| 43 | 拉口 | 温等静压机 | | | | |
| 44 | 静压车间 | 热压机 | | | | |
| 45 | ——1HJ | 真空打包机 | | | | |
| 46 |)+ | 自动叠巴机 | | | | |
| 47 | 流延 车间 | 流延机 | | | | |
| 48 | - THJ | 裁切机 | | | | |
| 49 | | 双行星真空动力 混合机 | | | | |
| 50 | 配料 | 双行星真空动力 混合机 | | | | |
| 51 | 车间 | 多功能分散机 | | | | |
| 52 | | 智能恒温干燥箱 | | | | |
| 53 | | 智能恒温干燥箱 | | | | |
| 54 | | 粉碎机 | | | | |
| 55 | 1- | 搅拌机 | | | | |
| 56 | 无机 车间 | 粉末成型机 | | | | |
| 57 | 牛 町 | 砂磨机 | | | | |
| 58 | | 球磨机 | | | | |
| 59 | | 高压挤出机 | | | | |
| 60 | 一坟山 | 双开门干燥箱 | | | | |
| 61 | 十川 | 单开门干燥箱 | | | | |
| 64 | 镀膜 | 真空镀膜机 | | | | |

| 65 | 车间 | 冷水机 | | | | |
|----|---------------------|--------------|--|--|--|--|
| 66 | | 冷水机 | | | | |
| 67 | | 真空搅拌脱泡机 | | | | |
| | 浆料 | 真空搅拌脱泡机 | | | | |
| 69 | 房 | 三辊研磨机 | | | | |
| 70 | | 三辊研磨机 | | | | |
| 71 | | 智能恒温干燥箱 | | | | |
| 72 | 推板 窑车 间 | 推板窑 | | | | |
| 73 | 裁边 车间 | 激光切割机 | | | | |
| 74 | 连洲 | 超声波清洗机 | | | | |
| 75 | 清洗 车间 | 干燥箱 | | | | |
| 76 | | 纯水机 | | | | |
| 77 | 埋粉 车间 | 圆形震动筛 | | | | |
| 78 | | 网带炉 | | | | |
| 79 | | 厚膜烧结炉 | | | | |
| 80 | | 桥式高温烧结炉 | | | | |
| 81 | | 高温炉 | | | | |
| 82 | | 马弗炉 | | | | |
| 83 | | 隧道型烤箱 | | | | |
| 84 | 实验 室 | 双槽超声波清洗 机 | | | | |
| 85 | 薬 (中 | 温等静压机 | | | | |
| 86 | | 温等静压机 | | | | |
| 87 | 间) | 200型流延机 | | | | |
| 88 | | 单门干燥箱 | | | | |
| 89 | | 双门干燥箱 | | | | |
| 90 | | 气流粉碎机 | | | | |
| 91 | | 捏合机 | | | | |
| 92 | | 丝印机 | | | | |
| 93 | | 冷却塔 | | | | |
| 94 | / | 除铁机 | | | | |
| 95 | / | 磨床 | | | | |
| 96 | / | 注塑机 | | | | |
| 97 | / | 冷却塔 | | | | |
| 98 | / | 破碎机 | | | | |
| 99 | / | 烤箱 101A-F | | | | |

| 10 0 | / | 烤箱 | 101A-3F | | | | | |
|---------|---|----|---------|--|--|--|--|--|
| 10 | / | 冷 | 造粒机 | | | | | |
| 10 2 | / | 而太 | 冷却水槽 | | | | | |
| 10 | / | 配套 | 切粒机 | | | | | |
| 10 4 | / | 摇摆 | 肾造粒机 | | | | | |
| 10 5 | / | 配套 | 冷却水槽 | | | | | |
| 10 6 | / | | 切粒机 | | | | | |
| 10 7 | / | 热 | 造粒机 | | | | | |
| 10 8 | / | 配套 | 冷水机 | | | | | |
| 10 9 | / | | 切粒机 | | | | | |

注: 1、项目生产设备均使用电能。

2、项目生产设备不属于《产业结构调整指导目录(2024 年本)》(中华人民共和国国家发展和改革委员会令第 7 号)、《市场准入负面清单(2025 年版)》中淘汰设备及落后生产工艺范畴。

2.5.项目主要原辅材料

涉密,不公开*

表 2.5-1 项目主要原辅材料用量一览表

| 序号 | 原辅材料 | いまし | t/ | 变化部分 /a 实验 | 改扩建 后用量 t/a | 最大储 存量(t) | 形态 | 包装规格 | 工序 | 储存位置 |
|----|------|------|----|------------------|-------------------|--------------|----|---------|----------|----------|
| 1 | | U/ U | | | | | 粉末 | 25kg/袋 | | 外储仓 库 |
| 2 | | | | | | | 粉末 | 25kg/袋 | | 外储仓 库 |
| 3 | | | | | | | 粉末 | 25kg/袋 | H. W. W. | 外储仓 库 |
| 4 | | | | | | | 液态 | 25kg/桶 | 用作配料/捏合 | 化学品 仓 |
| 5 | | | | | | | 粉末 | 25kg/袋 | 原料 | 辅料仓 |
| 6 | | | | | | | 片状 | 25kg/袋 | | 辅料仓 |
| 7 | | | | | | | 液态 | / | | 市政供 给 |
| 8 | | | | | | | 液态 | 200kg/桶 | | 化学品 仓 |

| 9 | | | | 固态 | / | 流延 | 辅料仓 |
|----|--|--|--|----|--------|-------------|-----------|
| 10 | | | | | 25kg/袋 | | 辅料仓 |
| 11 | | | | | 25kg/袋 | 浆料制 | 辅料仓 |
| 12 | | | | | 25kg/袋 | 备 | 辅料仓 |
| 13 | | | | | 25kg/桶 | | 化学品 仓 |
| 14 | | | | | / | / | / |
| 15 | | | | | / | / | / |
| 16 | | | | | / | / | / |
| 17 | | | | | 40L/瓶 | 真空烧 结 | 真空车 间 |
| 18 | | | | | 25kg/桶 | 真空泵启动 | 油品储藏间 |
| 19 | | | | | 25kg/桶 | 设备运 行 | 油品储 藏间 |
| 20 | | | | | 25kg/桶 | 设备运行 | 油品储 藏间 |
| 21 | | | | | / | 煅烧、脱 脂烧结 | 辅料仓 |
| 22 | | | | | / | 静压 | 辅料仓 |
| 23 | | | | | 25kg/袋 | 真空镀 膜 | 辅料仓 |

注:项目实验原料用量约占生产总原料用量的1%。

2.6.劳动定员及工作制度

本次改扩建,项目员工从现有厂区进行调配(目前厂区员工约 1000 人),不新增员工。工作制度不变,年生产 300 天,实行三班制,每班工作 8 小时(部分工序不需全天 24 小时轮班制,仅脱脂烧结工序、煅烧工序和真空烧结工序试行三班倒),每天工作 24 小时。

2.7.公用工程

2.7.1.给水

项目改扩建后营运期用水均由市政给水管道直接供水,主要用水为员工生活用水、生产用水。综合建设单位用水情况,各工序用水情况如下:

(1) 生活用水

本项目改扩建后员工人数不变,不新增生活用水量,根据企业资料提供,生活用水量为 13000m³/a。

(2) 超声波清洗机用水

本次改扩建项目新增 2 台超声波清洗机,共设置 3 台超声波清洗机,单台清洗机容积约 1 立方米,年循环水量为 900m³/a。由于蒸发损耗,需定期对清洗水进行补充,采用经砂滤系统过滤的回用水或者纯水作为补充用水,根据建设单位提供资料,项目超声波清洗水补充量为 0.3m³/d,则项目年补充量为 90m³/a。

(3) 纯水制备用水

本项目配备有纯水机,部分超声波清洗机槽体采用纯水作为补充水量,补充水量为 63m³/a。本项目纯水机产纯水率约为 70%,则年需新鲜水约 90m³/a。

(4) 水喷淋用水

项目改扩建后设有 11 台水喷淋装置对收集的含尘废气进行处理。喷淋用水循环使用,定期补充,部分处理过有机废气的喷淋水需要定期更换。项目水喷淋补充水量为 1738.8 m³/a,更换水量为 25.5 m³/a,水喷淋装置用水量为 1764.3 m³/a。

(5) 冷水机、冷却塔用水

项目改扩建后一共设有 3 台冷水机和 1 台冷却塔,冷水机补充水量约为 6.912m³/a,冷水塔补充用水量为 360m³/a。

(6) 产品用水

项目配料工序需要加入自来水对原料进行搅拌,根据企业资料提供自来水用量约为329.26t/a。

2.7.2.排水

(1) 生活污水

本次改扩建项目不新增生活污水,原有的生活污水年排放量为 11700m³/a (39m³/d), 经三级化粪池处理后达到广东省地方标准《水污染物排放限值》 (DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合污水处理厂进水标准较严者的要求排至江门市高新区综合污水处理厂。

(2) 超声波清洗机废水

项目超声波清洗机废水年循环水量为 900m³/a, 经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗, 不外排。

(3) 纯水制备浓水

项目纯水制备浓水产生量为 27m³/a, 经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗, 不外排。

(4) 水喷淋废水

项目水喷淋废水更换量为 25.5m³/a, 更换水量经收集后交有零散废水处理资质的公司处置。

改扩建后项目水平衡图见下图。

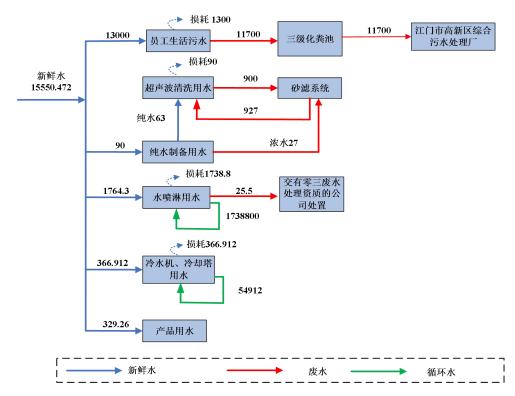


图 2.7-1 本项目改扩建后全厂水平衡图

2.7.3.项目具体的能耗水耗情况

项目改扩建后年用电量约 3500 万 kW·h,不设备用发电机,供电由市政电网供应。

| | | 衣 4.7-1 り | 以日以沙连即归形 | 146小社/11日本 | | |
|--------|------------------------|---------------------------------|-------------|------------------|-----------|------|
| 序 号 | 名称 | 改扩建前消耗 改扩建部分变 改 量 化量 | | 改扩建后消 耗量 | 用途 | 来源 |
| | 生活用水 | 13000 吨/年 | 0 吨/年 | 13000 吨/年 | 生活 | 市政供水 |
| 1 | 生产用水 | 2480.4 吨/年 | +70.072 吨/年 | 2550.472 吨/ 年 | 生产 | 市政供水 |
| 2 | 电 2000 万度/年 +1500 万度/年 | | +1500 万度/年 | 3500万度/年 | 生产、生 活 | 市政供电 |

表 2.7-1 项目改扩建前后能耗水耗对比表

2.8.项目厂区平面布置

本项目位于广东省江门市江海区科苑东路 20 号,占地面积 30000m²,建筑面积 30654.23m²。项目北面隔科苑东路为广东幸福元气食品有限公司,西面、南面为空地,东面为广东福三象食品有限公司,具体项目四至情况见附图 2。

项目租用 5 栋 (#4 栋、#8 栋、#9 栋、#10 栋和#11 栋)建筑物作为生产车间、仓库、办公室及食堂,占地约 30000 平方米。#4 栋作为办公楼和食堂,#8 栋、#9 栋、#10 栋和#11 栋均作为生产车间,具体车间平面布置见附图 3。

2.9.改扩建项目工艺流程 2.9.1.工艺流程 1、陶瓷发热体生产工艺流程 ***涉密,不公开***** 原辅材料 原辅材料 工艺流程 原辅材料 工艺流程 工艺流程 对应设备 产污环节 对应设备 产污环节 对应设备 产污环节 气流分级 ----> G1、S1、N 工 艺 ----- G1, S2, N → 丝印、烘干 流 程 真空烧结 和 埋粉 产 ----> G1, S1, N 排 脱脂烧结 G1、G2、82、 ----> G1、G2、N 污 环 烘干 -----节 清洗 ----> W1, N 烘干 烘干 真空镀膜 图例 G1: 粉尘 (颗粒物); G2有机废气; W1: 清洗废水; N: 噪声; S1: 废包装材料; S2: 废匣钵; S3杂质; S4废包装桶; S5边角料; S6次品; S7废流延膜 成品 图 2.9-1 陶瓷发热体生产工艺流程图

工艺流程简述:

项目陶瓷发热体的基体成型工艺有两种,第一种是需要经过捏合、配料、流延、静压等工序成型,第二种是通过捏合、挤出工序成型。成型之后的基体再经过烘干、烧结、裁边、清洗、丝印、烧结、清洗、烘干、外检等工序即为成品。

成型工艺一:

- (1)气流分级:利用气流分级机对***涉密,不公开****进行分级,使粗细颗粒分离出来,气流分级机密闭运行,仅在投料过程会产生少量粉尘。分离出来的细粉料进入煅烧工序,分离出来的粗颗粒经过破碎后回用于气流分级工序,该过程还会产生废包装袋、设备噪声。
- (2) 煅烧:项目将***涉密,不公开*****原料放置在煅烧盒子当中,通过推板窑高温烘烤,使原料中的水分、有机杂质蒸发,提升原料的化学稳定性,增强后续烧结的致密性。加热温度 1100℃,加热方式为电加热,煅烧时间为 4 小时,此过程会产生煅烧废气(颗粒物)、废匣钵和设备噪声。

注:项目陶瓷基体块的原料***涉密,不公开****主要为非金属矿物,主要为,***涉密,不公开****,不含氯元素,煅烧过程不会产生二噁英。

根据热力型氮氧化物形成原理,在燃烧温度超过 1500 $^{\circ}$ $^{\circ}$ 时,空气中的 N_2 与 O_2 通过链式反应生成 NO。项目煅烧工序运行温度不超过 1100 $^{\circ}$,低于 1500 $^{\circ}$,因此该过程基本不会产生热力型氮氧化物。

- (3)粉碎:煅烧后的***涉密,不公开*****会变成结块,需要经过粉碎线进行粉碎、气混,经配套的振动筛进行筛分,然后经过配套的除铁器去除杂质,粉碎后的粉体经粉碎线出料口排入粉料包装袋,粉碎线全过程密闭,基本不会产生粉尘。有小部分筛分出来的颗粒经过液压破碎机、打粉机等破碎设备进行破碎,破碎过程基本密闭进行,基本不会产生粉尘。该过程会产生金属杂质、设备噪声。
- (4)混料:项目将***涉密,不公开****加入碗型混砂机、摇摆颗粒物机、混合机、球磨机、砂磨机等混料设备,再加入***涉密,不公开****进行物理混合(混合占比: ***涉密,不公开*****),混料过程为密闭过程,仅在投料过程会产生粉尘。该过程还会产生废包装袋、设备噪声。
 - (5) 捏合:项目将混料后的粉体经过捏合机、密炼机进行捏合,加入***涉

- 密,不公开*****(混合占比: ***涉密,不公开****),捏合温度为 60~70℃,捏合过程为密闭过程,在投料过程会产生粉尘,在捏合过程会产生少量有机废气。该过程还会产生设备噪声。
- (6)造粒:项目将捏合后的原料经过造粒机、智能冷热一体机进行造粒,目的是将原料制成小颗粒方便后续配料。造粒过程为常温,不会产生有机废气。该过程会产生设备噪声。
- (7)配料:将造粒后的原料投入双行星真空搅拌机、多功能分散机,再投入****涉密,不公开*****,搅拌过程为密闭过程,此过程会产生少量有机废气。调配好的原料未进入下一工序前先放置于智能恒温干燥箱中存放,保证物料的流动性,存放过程密闭不会挥发产生有机废气。该过程还会产生废包装桶和设备噪声。
- (8)流延:原料配料完成后,通过密闭管道软管泵把物料输送到流延机中,均匀涂抹在透明的 PET 薄膜上,通过流延机运转薄膜通过烘干区域,原料固化成型附在薄膜上,形成纸片状的流延膜,然后经过流延机自带的刮片使 PET 薄膜和流延膜分离,流延膜经流延机配套的裁切机进行裁切,配套的自动叠巴机堆叠成一定厚度,通过人工将堆叠的工件放置在两块钢板中间,装入密封包装袋,送至静压车间进行加压。流延烘干温度为 40~50℃,加热方式为电加热,此过程会产生少量有机废气、边角料、废流延膜和设备噪声。
- (9) 静压:将流延后装入密封包装袋的工件放入静压机、热压机中,施加100~300MPa的压力,加压过程在常温下进行,使多层纸片状的工件压制成具有一定的厚度的陶瓷基体块,再将陶瓷基体块从密封包装袋取出,密封包装袋和钢板循环使用。该过程会产生设备噪声。

成型工艺二:

- (10) 捏合:项目将经过粉碎工序的***涉密,不公开*****投入捏合机或密炼机进行捏合,捏合温度为60~70℃,捏合过程为密闭过程,在投料过程会产生粉尘,在捏合过程会产生有机废气。该过程还会产生废包装袋、废原料桶和设备噪声。
- (11)挤出:项目将捏合后的原料经过挤出机挤压成为片状的陶瓷基体块,挤压过程在常温下进行,会产生少量有机废气,该过程还会产生设备噪声。

成型后续工序:

- (12)烘干:项目将静压或者挤出后的陶瓷基体块经过干燥箱进行烘干,烘干温度在110-120℃之间,烘干时间为2h,加热方式为电加热。该过程会产生少量有机废气和设备噪声。
- (13) 埋粉:项目将烘干后陶瓷基体块放在匣钵中,经自动撒粉机在基体表面铺设一层氧化铝粉,防止后续烧结过程基体破裂。此过程会产生粉尘、废包装袋以及设备噪声。
- (14) 脱脂烧结:项目将陶瓷基体块放入烧结炉、推板窑等烧结设备中高温烘烤,温度为1000℃,烧结时间持续2天,加热方式为电加热。此过程会产生设备噪声、废匣钵和有机废气、烧结废气(颗粒物)。

注:项目陶瓷基体块的原料***涉密,不公开****主要为有机物,由 C、H、O、Na 元素组成,不含氯元素,且脱脂烧结温度为 1000℃,有机物会被高温分解成 CO₂和 H₂O,脱脂烧结过程不会产生二噁英。

根据热力型氮氧化物形成原理,在燃烧温度超过 1500 \mathbb{C} 时,空气中的 \mathbb{N}_2 与 \mathbb{O}_2 通过链式反应生成 \mathbb{N}_2 的 \mathbb{O}_2 通过链式反应生成 \mathbb{N}_2 的 \mathbb{C}_2 通过链式反应生成 \mathbb{N}_2 的 \mathbb{C}_2 的

- (15) 筛分:项目脱脂烧结后工件经过震动筛将氧化铝粉和陶瓷基体块分离, 氧化铝粉经收集后回用。该过程会产生粉尘和设备噪声。
- (16) 裁边:将烧结后的陶瓷基体块进行裁边整理,此过程会产生边角料和设备噪声。
- (17)清洗:将裁切后的陶瓷基体块经过超声波清洗机震动清洗,洗落表面不牢固的质层。超声波清洗机,单台清洗机容积约 1m³,清洗水产生量约 1m³/d,经砂滤处理后回用,不外排,清洗过程中仅使用水冲洗,不添加任何清洗剂。
- (18) 烘干:清洗干净后的陶瓷基体块需经过干燥箱进行烘干,烘干温度在110-120℃之间,烘干时间为 2h,加热方式为电加热。该过程会产生设备噪声。
- (19) 浆料制备:将外购的***涉密,不公开****通过人工投入真空搅拌脱泡机中进行物料混合,再经过研磨机进行研磨,混合、研磨过程密闭进行。调配好的浆料未进入下一工序前先放置于智能恒温干燥箱中存放,保证物料的流动

- 性,存放过程密闭不会挥发产生有机废气。浆料制备过程会产生少量投料粉尘、 废包装袋、废原料桶和设备噪声。
- (20)丝印、烘干:项目将工件放在网框内固定,通过丝印机将配制好的浆料喷涂在陶瓷基体块表面,形成一层固定形状的导电层,再经过烘干隧道炉进行烘干,烘干温度为130℃,烘干时间为15min,该过程会产生有机废气。此过程还会产生设备噪声。
- (21) 真空烧结: 丝印后的工件再次进行烧结,项目通过真空烧结炉进行烧结,温度为1100℃,烧结时间为5h,加热方式为电加热,烧结过程采用氩气作为保护气体,避免金属浆料氧化失效。使用后的氩气瓶交原供应商回收用于原始用途,不作为固废处置。此过程会产生有机废气、烧结废气(颗粒物)、废匣钵和设备噪声。

注:项目***涉密,不公开*****主要为有机物,由 C、H、O 元素组成,不含氯元素,且真空烧结温度为 1100℃,有机物会被高温分解成 CO₂和 H₂O,不会产生二噁英。

根据热力型氮氧化物形成原理,在燃烧温度超过 1500 \mathbb{C} 时,空气中的 \mathbb{N}_2 与 \mathbb{O}_2 通过链式反应生成 \mathbb{N}_2 的。项目真空烧结工序运行温度不超过 1100 \mathbb{C} ,低于 1500 \mathbb{C} ,因此该过程基本不会产生热力型氮氧化物。

- (22)裁切:将烧结后的工件进行分切,即为产品,此过程会产生边角料和设备噪声。
- (23)清洗、烘干、清洗:裁切好的产品需经过两道超声波清洗、烘干工序,去除表面的灰尘。清洗过程中会产生清洗废水,经砂滤处理后回用,不外排,清洗过程中仅使用水冲洗,不添加任何清洗剂。
- (24) 真空镀膜: 真空镀膜是国际先进技术,其机理是在真空反应炉内利用气体放电方式使蒸发的***涉密,不公开****与通入的气体(氩气)离子化,反应生成碳化物,将薄薄的一层薄膜批覆在工件表面,这种碳化物具有很高的硬度并与工件表面有很强的附着力,属于耐高温涂层,可提升基体热稳定性。这种镀膜方法与传统的化学电镀机理完全不同,不会产生含有高浓度的金属离子的有毒、有害电镀废液。真空镀膜过程会产生少量废包装材料和设备噪声。

- (25) 外检:项目清洗烘干后的产品经过外观 AOI 检测机、阻值检测机等检测设备检验后包装出货,该过程会产生少量次品和设备噪声。
- (26) 纯水制备:项目超声波清洗机部分水槽需要使用纯水进行清洗,采用纯水机进行制备纯水。项目自来水经过纯水机的过滤系统去除大颗粒杂质、有机物、余氯、异味等,再经过 RO 反渗透系统去除水中的盐分、重金属、细菌等杂质,得到纯净水。纯水制备过程会产生浓水,还会产生废滤芯、设备噪声。

2、实验室工艺流程

项目实验室(中试车间)主要用于研究和改进采用流延静压工艺成型的陶瓷 发热体的性能,实验流程基本与生产工艺流程一致,不再赘述,该过程会产生粉 尘(颗粒物)、有机废气和设备噪声等。

2.10.产排污环节

本项目各类污染物产生环节详见下表。

表 2.10-1 项目主要污染环节点分析一览表

| 类别 | 污染工序 | 主要污染物 | 一 产生 特征 | 乗べり 点分析 |
|----|--------------------|------------------------|---------------|---|
| | 气流分级 | 粉尘 | 间断 | 设备密闭运行,加强车间通风 |
| | 煅烧 | 煅烧废气(颗 粒物) | 连续 | 引至 2 套水喷淋装置处理后通过 15m 高排 气筒 (DA001、DA002) 高空排放 (依托原 有的 1 套,新增 1 套) |
| | 混料 | 粉尘 | 间断 | 设备密闭运行,加强车间通风 |
| | 捏合 | 粉尘、有机废 气(非甲烷总 烃) | 连续 | 经 2 套"滤筒+水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后通过 15m 高排气筒 (DA003、DA004)高空排放 (依托原有的 2 套"水喷淋+二级活性炭吸附"装置,新增滤筒除尘装置和干式过滤器) |
| 废气 | 配料 | 有机废气(非 甲烷总烃) | 连续 | |
| | 流延 有机废气(目 甲烷总烃) | | 连续 | 新增1套"二级活性炭吸附"装置处理后通过 15m高排气筒(DA005)高空排放 |
| | (静压后) 烘干 | 有机废气(非 甲烷总烃) | 连续 | |
| | 挤出、(挤 出后)烘干 | 有机废气(非 甲烷总烃) | 连续 | 新增的1套"二级活性炭吸附"装置处理后通过15m高排气筒(DA006)高空排放 |
| | 埋粉、筛分 | 粉尘 | 连续 | 依托原有的 1 套滤筒+水喷淋装置处理后通 过 15m 高排气筒(DA007)高空排放 |
| | 脱脂烧结 | 烧结废气(颗粒物)、有机废气(非甲烷总烃) | 连续 | 经 4 套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后通过 15m 高排气筒(DA008、DA009、DA010、DA011) 高空排放(依托原有的 4 套"水喷淋+二级活性炭吸 |

| | | | | 附"装置,新增干式过滤器) |
|----|--------------------------------|-----------------------|----|--|
| | 浆料制备 | 粉尘 | 间断 | 设备密闭运行,加强车间管理 |
| | 丝印、烘干 | 有机废气 (TVOC) | 连续 | 新增1套"二级活性炭吸附"装置处理后通过 15m高排气筒(DA012)高空排放 |
| | 真空烧结 | 烧结废气(颗粒物)、有机废气(非甲烷总烃) | 连续 | 经 1 套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后通过 15m 高排气筒 (DA0013)高空排放 (依托原有的 1 套"水喷淋+二级活性炭吸附"装置,新增干式过滤器) |
| | 实验室(中 试车间) | 颗粒物、有机 废气 | 连续 | 新增 1 套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭 吸附"装置处理后通过 15m 高排气筒 (DA0014) 高空排放 |
| | 食堂油烟 | 食堂油烟 | 连续 | 依托原有的1套"静电油烟净化器"处理后通过15m高排气筒(DA015)高空排放 |
| | 废气治理 | 喷淋废水 | 间断 | 循环使用,定期补充;处理有机废气的喷淋 装置用水定期更换,委托有零散废水处理资 质的公司进行处理 |
| | 超声波清洗 | 清洗废水 | 间断 | 依托原有的砂滤系统处理后回用,不外排 |
| 废水 | 纯水制备 | 纯水制备浓 水 | 连续 | 依托原有的砂滤系统处理后回用,不外排 |
| | 员工生活 | 生活污水 | 连续 | 依托原有的三级化粪池预处理后排入江门 市高新区综合污水处理厂 |
| | 冷水机、冷 却塔 | 冷却用水 | 连续 | 循环使用,定期补充,不外排 |
| 噪声 | 生产设备 | 各机械设备 噪声 | 连续 | 合理布局、隔声、减震 |
| | 气流分级、 混料、捏合、 埋粉、浆料 制备 | 废包装袋 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 煅烧、脱脂 烧结、真空 烧结 | 废匣钵 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 粉碎 | 金属杂质 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 流延、裁边、 裁切 | 边角料 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| 固废 | 流延 | 废流延膜 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 捏合、配料、 浆料制备 | 废原料桶 | 间断 | 交有危废资质的公司处理 |
| | 外检 | 次品 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 纯水制备 | 废滤芯 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 废气治理 | 过滤粉尘 | 连续 | 回用于埋粉、捏合工序 |
| | 废气治理 | 喷淋沉渣 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 废水处理 | 砂滤污泥 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | 废气治理 | 废活性炭 | 间断 | 交有危废资质的公司处理 |

| 设备保养 | 废油桶 | 间断 | 交有危废资质的公司处理 |
|------|------|----|--------------------|
| 设备保养 | 废矿物油 | 间断 | 交有危废资质的公司处理 |
| 废气治理 | 废滤筒 | 间断 | 收集后交一般固废收集转运单位回收处理 |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |
| | | | |

2.11.项目改扩建前环保手续履行情况:

表 2.11-1 建设单位环保手续办理历程一览表

| | 从2.11-1 是数中医疗队1次为22/7位 | | | | | | | | | |
|----------------|-------------------------------|---|-------------|---|--|--|--|--|--|--|
| | 序 号 | 项目名称 | 完成时间 | 主要内容 | | | | | | |
| 山 | 1 | 《江门思摩尔新材料科技 有限公司年产陶瓷发热体 3亿件生产项目环境影响 报告表》 | 2022年6月 | 项目位于江门市江海区科苑东路 20号4#、8#、9#厂房,年产陶瓷发热 体3亿件。 | | | | | | |
| | 2 | 关于江门思摩尔新材料科 技有限公司年产陶瓷发热 体 3 亿件生产项目环境影 响报告表的批复 | 2022年6月29日 | 环评批复文号: <u>江江环审</u> [2022]68 号 | | | | | | |
| | 3 | 固定污染源排污登记表 | 2023年12月19日 | 登记表编号: 91440704MA55RU0E4B001Y,有效期 2023年12月19日至2028年12月18 日 | | | | | | |
| 马项目有关的原有环境污染问题 | 4 | 《江门思摩尔新材料科技 有限公司年产陶瓷发热体 3亿件生产项目竣工环境 保护验收监测报告表》 | 2023年12月 | 项目部分生产及储存设备种类和数量发生变动,除此之外,验收内容与环评审批内容基本一致。项目实际年产3亿个陶瓷发热体,设有煅烧、破碎、混料、烘干、捏合、冷却、造粒、注塑、摆盘埋粉、脱脂烧结、洗洗、烘干、检查等工序,有1台混合机、11台程合机、2台除铁机、6台注塑机、2台烧结炉、2台打粉机、配套的冷却水槽未设置,新增2台冷造粒机,其他设备与环评申报的一致。项目废气、废水、噪声污染物均能达标排放,固体废物均按要求合理处置。 | | | | | | |

2.12.项目改扩建前工艺流程:

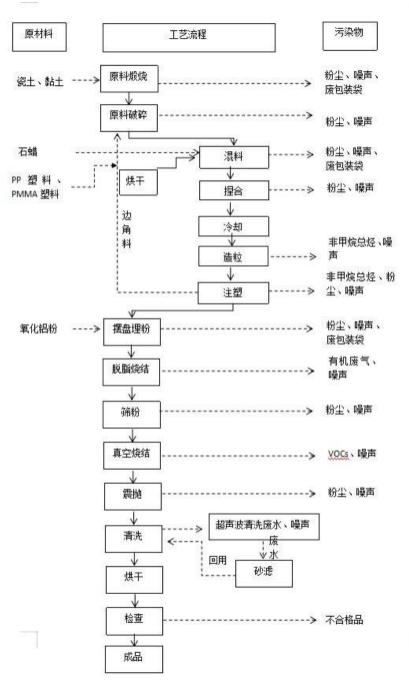


图 2-3 改扩建前项目工艺流程图

改扩建前工艺流程说明:

原料煅烧:项目通过推板窑将瓷土和粘土原料中的杂质用高温去除,加热温度 700~1200℃,加热方式为电加热,煅烧时间为 4 小时,此过程会产生粉尘和

设备运行时产生的噪声;

原料破碎:将原料中的颗粒状料破碎成粉末料,并对破碎后的原料使用除铁机除去其杂质,此过程会产生粉尘和设备运行时产生的噪声;

烘干/混料: PP 塑料和 PMMA 塑料先经过烤箱 (温度 60℃-80℃) 去除其吸水性, 然后和石蜡按一定配比人工投放至混料机, 原料在混料机中混合均匀, 此过程会产生粉尘和设备运行时产生的噪声;

捏合: 混合好的原料人工加入捏合机,捏合机温度在 60-70℃之间,石蜡融化,陶瓷原料通过捏合机充分揉、搓、掺和、混合均匀,此过程会产生粉尘和设备运行时产生的噪声;

冷却: 捏合后需进行自然冷却。

造粒:捏合后需进行造粒和间接冷却处理,将捏合好的塑胶料和石蜡于造粒机内,通过造料机料筒和螺杆间的作用,塑胶料受热塑化(190℃左右),边被螺杆向前推送挤出,连续通过机头模具而成型,挤出的塑胶料在机械设备牵引入造粒机配套的冷水机中冷却(冷造粒机和摇摆造粒机在自身配备水槽中间接冷却,冷却槽/机用水循环使用,不外排,定期补充),然后经过抽粒机配套的切粒段进行切粒。该过程会产生非甲烷总体和噪声。

注塑:捏合好的原料投入注塑机,注塑成型,项目注塑机设计温度为150°C-180°C,均未达到塑料粒的分解温度(PP:370°C、PMMA:250-280°C、石蜡:750°C),故不会产生甲苯、乙苯、苯乙烯等污染物。经注塑机配套的冷却水冷却成型后得到所需的塑胶制品(该冷却水不与塑胶粒直接接触,不添加任何药剂,循环使用,不外排),该过程会产生一定量的非甲烷总烃和设备运行时的噪声;

摆盘埋粉:将注塑后坯体埋入氧化铝粉中,此过程会产生粉尘、包装原材料 所用的废包装袋以及设备运行时的噪声;

脱脂烧结:将埋入氧化铝粉的坯体一起进入烧结炉进行烧结,烧结炉以电为能源,烧结温度逐渐增加,达到1000℃,烧结时间共持续约2天。随着烧结温度升高原子扩散加剧,空隙缩小,连通孔隙变得封闭,并孤立分布,坯体的密度和强度都增加,过程中无需加入催化剂,此过程会产生有机废气及设备运行时的噪

声。

筛分: 通过圆形震动筛震动将未烧结牢固的氧化铝粉筛分出来,此过程会产生粉尘和设备运行时产生的噪声;

真空烧结:经过第一次烧结,原料中的石蜡、PP塑料、PMMA塑料基本全部挥发。真空烧结时,先将炉内气体抽空,再通入氩气作为保护气体,真空烧结温度逐渐增加至1000℃,真空烧结时间共持续约5h,将坯体烧得更加致密(注:真空烧结炉配套有真空泵,真空泵在启动刹那间会有真空泵油挥发,产生有机废气);

震抛研磨: 项目采用干法震抛,产品经注塑烧结表面会有微量毛刺、浮灰,通过震抛研磨机将产品高频振动将其去除,经过烧结工序后的产品主要成分为 Al₂O₃、SiO₂、铝硅酸岩矿物,震抛后产品表面更光滑,此过程会产生粉尘和设备 运行时产生的噪声:

清洗: 经过超声波清洗机震动清洗,洗落表面不牢固的质层。超声波清洗机,单台清洗机容积约 1m³,清洗水产生量约 1m³/d,经砂滤处理后回用,不外排,清洗过程中仅使用自来水冲洗,不添加任何清洗剂;

烘干:清洗后使用烤箱对产品烘干,烘干温度在110-120℃之间。

检查: 完成后对产品进行检查,将合格品组装并包装,即可作为成品入库, 按订单要求出货,该过程产生不合格品,交由资源回收单位回收处理。

2.13.现有项目污染源回顾性分析

项目 2023 年 12 月已经通过验收并正常投产(验收检测报告编号为: VN2209052001,该检测报告祥见附件 6 验收检测报告),本次评价将根据验收实 测数据对改扩建前项目污染源排放源强进行分析核算,具体核算过程如下。

1. 废气

(1) G1 原料煅烧、混料、真空泵启动、注塑、造粒工序

项目原料煅烧、混料粉尘与真空泵启动、注塑、造粒工序的有机废气经"水喷淋+二级活性炭吸附"工艺处理后高空排放。根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-1 项目 G1 排放口废气监测结果

| 监测 | 检测点 | 标杆流 | 检测项 | 检测结果 | 执行标准限值 | 达 | 1 |
|----|------------|-----------|-----|-------|-------------------|---|---|
| | 1-20147111 | 14 11 010 | 1 | 1 200 | 2 114 14 1E 17 EE | | - |

| 时间 | 位 | 量(m³/h) | 囯 | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 标情况 |
|-----------------|--------------------|---------|-----------|-----------------|----------------|-----------------|----------------|--------|
| | G1 推板 窑、真空 | | 非甲烷 总烃 | 11.77 | 0.084 | / | / | / |
| 2022 | 烧结炉 | 7146 | 颗粒物 | 56 | 0.13 | / | / | / |
| 2023 年 8 | 废气处 理前 | | 总 VOCs | 6.91 | 0.05 | / | / | / |
| 月 9 日 ~10 | G1 推板 窑、真空 | | 非甲烷 总烃 | 0.95 | 0.008 | 60 | / | 达标 |
| ~10 日 | 岳、具宝 烧结炉 废气排 | 8180 | 颗粒物 | 7.02 | 0.016 | 20 | / | 达标 |
| | 放口 | | 总 VOCs | 0.84 | 0.007 | 30 | 1.45 | 达 标 |

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值;

- 2、根据验收监测报告,验收检测工况为92.55%(平均值)。
- 3、颗粒物监测浓度为折算浓度;
- 4、非甲烷总烃执行《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)表 5 大气污染物特别排放限值,总 VOCs 参照执行广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合物排放标准》(DB44/814-2010)表 1 排气筒 VOCs 排放限值中第II时段标准; 颗粒物执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。
- 5、因排气简未高出周围 200 米半径范围的建筑 5 米以上,故总 VOCs 最高允许排放速率 按其表中所列排放限值的 50%执行;

根据上表的数据可计算出原料煅烧、混料、真空泵启动、注塑、造粒工序的颗粒物、非甲烷总烃、总 VOCs 的产生量和排放量, 计算结果见下表。

表 2.13-2 项目原料煅烧、混料、真空泵启动、注塑、造粒工序废气产排情况统计结果

| 监测点 | 污染物 | 有组织收集 | 有组织排放 | 无组织排放 | 排放总量合 |
|---------|--------|--------|--------|--------|--------|
| 盆侧点 | 10条初 | 量 t/a | 量 t/a | 量 t/a | 计 t∕a |
| G1 推板窑、 | 非甲烷总烃 | 0.2178 | 0.0207 | 0.0545 | 0.0752 |
| 真空烧结炉 | 颗粒物 | 1.0113 | 0.1245 | 0.0532 | 0.1777 |
| 废气排放口 | 总 VOCs | 0.3890 | 0.0545 | 0.0205 | 0.0749 |

注: 1、计算公式: 有组织收集量=处理前排放速率×年运行时间÷监测工况:

有组织排放量=排放口排放速率×年运行时间÷监测工况;

无组织排放量=有组织收集量/收集效率-有组织收集量;

- 2、项目原料煅烧、真空烧结工序年生产 300 天,每天运行 24 小时,则年运行 7200h; 注塑、造粒工序年生产 300 天,每天运行 24 小时,则年运行 2400h;
- 3、参考《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废气收集集气效率参考值,本项目推板窑、混合机、真空烧结炉采用设备废气排口直连的方式收集,因此颗粒物、总 VOCs 收集效率按 95%计;项目注塑、造粒工序设置在密闭车间内,参考"单层密闭正压"收集方式的收集效率,因此非甲烷总烃收集效率按 80%计。

根据监测数据显示,项目注塑、造粒工序产生的非甲烷总烃能达到《合成树

脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)表 5 大气污染物特别排放限值,真 空烧结炉排放的总 VOCs 能达到广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合 物排放标准》(DB44/814-2010)表 1 排气筒 VOCs 排放限值中第II时段标准: 煅烧、混料工序产生的颗粒物能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019) 表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

(2) G2、G3、G4 脱脂烧结工序

项目脱脂烧结产生的总 VOCs 经"水喷淋+二级活性炭吸附"工艺处理后高空 排放。根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-3 项目 G2、G3、G4 排放口废气监测结果

检测结果 执行标准限值

| | 检测点 | | | 位侧丝 | 日木 | 17V1 17V1 | | |
|----------------------|--------------------------|----------------|-----------|-----------------|----------------|-----------------|----------------|-----|
| 监测 时间 | 位 | 标杆流 量(m³/h) | 检测项 目 | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 标情况 |
| 2022 年 11 月 | G2 脱脂 烧结废 气处理 前 | 5206 | 总 VOCs | 11.77 | 0.06 | / | / | / |
| 29 日 ~30 日 | G2 脱脂 烧结废 气排放 口 | 6129 | 总 VOCs | 1.62 | 0.01 | 30 | 1.45 | 达标 |
| 2022 年 11 月 | G3 脱脂 烧结废 气处理 前 | 5765 | 总 VOCs | 10.48 | 0.06 | / | / | / |
| 29 日 ~30 日 | G3 脱脂 烧结废 气排放 口 | 6453 | 总 VOCs | 1.6 | 0.01 | 30 | 1.45 | 达标 |
| 2022 年 11 月 | G4 脱脂 烧结废 气处理 前 | 6460 | 总 VOCs | 9.95 | 0.06 | / | / | / |
| 29 日 ~30 日 | G4 脱脂 烧结废 气排放 口 | 7223 | 总 VOCs | 1.48 | 0.01 | 30 | 1.45 | 达标 |

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值;

^{2、}根据验收监测报告,验收检测工况为92.55%(平均值)。

^{3、}总 VOCs 参照执行广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合物排放标准》 (DB44/814-2010) 表 1 排气筒 VOCs 排放限值中第II时段标准。

^{4、}因排气简未高出周围 200 米半径范围的建筑 5 米以上, 故总 VOCs 最高允许排放速率 按其表中所列排放限值的50%执行;

根据上表的数据可计算出脱脂烧结工序的总 VOCs 的产生量和排放量,计算结果见下表。

表 2.13-4 项目脱脂烧结工序废气产排情况统计结果

| 监测点 | 污染物 | 有组织收集 量 t/a | 有组织排放 量 t/a | 无组织排放 量 t/a | 排放总量合 计 t/a | |
|------------------|---------|----------------|----------------|----------------|----------------|--|
| | | 里でも | 里でも | 里でも | VI Va | |
| 度气排放口 | 总 VOCs | 0.4668 | 0.0778 | 0.0246 | 0.1024 | |
| G3 脱脂烧结 废气排放口 | 总 VOCs | 0.4668 | 0.0778 | 0.0246 | 0.1024 | |
| G4 脱脂烧结 | 总 VOCs | 0.4668 | 0.0778 | 0.0246 | 0.1024 | |
| 废气排放口 | /E VOCS | 0.7000 | 0.0776 | 0.0240 | 0.1024 | |

注: 1、计算公式: 有组织收集量=处理前排放速率×年运行时间÷监测工况;

有组织排放量=排放口排放速率×年运行时间÷监测工况;

无组织排放量=有组织收集量/收集效率-有组织收集量;

- 2、项目年生产300天,实行三班制,每班工作8小时,则年运行7200h。
- 3、参考《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废气收集集气效率参考值,本项目脱脂烧结炉工序采用设备废气排口直连的方式收集,因此总 VOCs 收集效率按 95%计。

根据监测数据显示,项目脱脂烧结炉工序排放的总 VOCs 能达到广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合物排放标准》(DB44/814-2010)表 1 排气筒 VOCs 排放限值中第II时段标准。

(3) G5、G6、G7 捏合工序

项目捏合工序产生的颗粒物经"水喷淋+二级活性炭吸附"工艺处理后高空排放。根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-5 项目 G5、G6、G7 排放口废气监测结果

| | · 检测点 与打冻 * * * * * * * * * * * * * * * * * * * | | 检测纟 | 吉果 | 执行标准限值 | | 达 | |
|--------------------------|---|----------------|----------|-----------------|----------------|-----------------|----------------|-----|
| 出测 时间 | 位 | 标杆流 量(m³/h) | 检测项 目 | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 标情况 |
| 2022 年 11 | G5 捏合 废气处 理前 | 17655 | 颗粒物 | 13.82 | 0.25 | / | / | / |
| 月 29 日 ~30 日 | G5 捏合 废气排 放口 | 18984 | 颗粒物 | 2.48 | 0.05 | 20 | / | 达标 |
| 2022 年 11 | G6 捏合 废气处 理前 | 16669 | 颗粒物 | 12.72 | 0.21 | / | / | / |

| 月 29 日 ~30 日 | G6 捏合 废气排 放口 | 17882 | 颗粒物 | 2.78 | 0.05 | 20 | / | 达标 |
|--------------------------|--------------------|-------|-----|-------|------|----|---|----|
| 2022 年 11 | G7 捏合 废气处 理前 | 7645 | 颗粒物 | 14.12 | 0.11 | / | / | / |
| 月 29 日 ~30 日 | G7 捏合 废气排 放口 | 8431 | 颗粒物 | 2.77 | 0.02 | 20 | / | 达标 |

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值;

- 2、根据验收监测报告,验收检测工况为92.55%(平均值)。
- 3、颗粒物执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

根据上表的数据可计算出捏合工序的颗粒物的产生量和排放量,计算结果见下表。

| | 农 2.13-6 | | | | | | | | | | |
|----------------|----------|--------|--------|--------|--------|--|--|--|--|--|--|
| 监测点 | 污染物 | 有组织收集 | 有组织排放 | 无组织排放 | 排放总量合 | | | | | | |
| 血侧点 | 75条初 | 量 t/a | 量 t/a | 量 t/a | 计 t/a | | | | | | |
| G5 捏合废气 排放口 | 颗粒物 | 0.6483 | 0.1297 | 0.1621 | 0.2917 | | | | | | |
| G6 捏合废气 排放口 | 颗粒物 | 0.5446 | 0.1297 | 0.1361 | 0.2658 | | | | | | |
| G7 捏合废气 排放口 | 颗粒物 | 0.2853 | 0.0519 | 0.0713 | 0.1232 | | | | | | |

表 2.13-6 项目捏合工序废气产排情况统计结果

注: 1、计算公式: 有组织收集量=处理前排放速率×年运行时间÷监测工况:

有组织排放量=排放口排放速率×年运行时间÷监测工况;

无组织排放量=有组织收集量/收集效率-有组织收集量;

- 2、项目捏合工序年生产300天,每天工作8小时,则年运行2400h。
- 3、参考《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废气收集集气效率参考值,本项目捏合机设置在密闭房间内,产生的废气经抽风收集后处理,参考"单层密闭正压"收集方式的收集效率,因此颗粒物收集效率按 80%计。

根据监测数据显示,项目捏合工序排放的颗粒物能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

(4) G8 埋粉、筛分工序

项目埋粉、筛分工序产生的颗粒物经"滤筒+水喷淋"工艺处理后高空排放。根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-7 项目 G8 排放口废气监测结果

| | 检测点 | | | 检测纟 | 吉果 | 执行标准 | 隹限值 | 达 |
|--------------------------|---------------------|----------------|----------|-----------------|----------------|-----------------|----------------|-----|
| 监测 时间 | 台 | 标杆流 量(m³/h) | 检测项 目 | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 排放浓度 (mg/m³) | 排放速 率(kg/h) | 标情况 |
| 2022 年 11 | G8 振动 筛废气 处理前 | 6541 | 颗粒物 | 18.07 | 0.12 | / | / | / |
| 月 29 日 ~30 日 | G8 振动 筛废气 排放口 | 7973 | 颗粒物 | 2.88 | 0.02 | 20 | / | 达标 |

- 注: 1、表格监测数据为监测结果平均值;
- 3、根据验收监测报告,验收检测工况为92.55%(平均值)。
- 3、颗粒物执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

根据上表的数据可计算出埋粉、筛分工序的颗粒物的产生量和排放量,计算结果见下表。

表 2.13-8 项目埋粉、筛分工序废气产排情况统计结果

| | | 有组织收集 | 有组织排放 | 无组织排放 | 排放总量合 |
|-----------------|-----|--------|---------------|--------|--------|
| 监测点 | 污染物 | | | 量 t/a | |
| | | 里 t/a | 量 t/a 量 t/a 量 | | 计t/a |
| G8 振动筛废 气排放口 | 颗粒物 | 0.3112 | 0.0519 | 0.0778 | 0.1297 |

注: 1、计算公式: 有组织收集量=处理前排放速率×年运行时间÷监测工况:

有组织排放量=排放口排放速率×年运行时间÷监测工况;

无组织排放量=有组织收集量/收集效率-有组织收集量;

- 2、项目埋粉、筛分工序年生产300天,每天工作8小时,则年运行2400h。
- 3、参考《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废气收集集气效率参考值,本项目埋粉、筛分工序设置在密闭房间内,产生的废气经抽风收集后处理,参考"单层密闭正压"收集方式的收集效率,因此颗粒物收集效率按 80%计。

根据监测数据显示,项目埋粉、筛分工序排放的颗粒物能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

(5) G9 震抛工序

项目震抛工序产生的颗粒物经"滤筒+水喷淋"工艺处理后高空排放。根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-9 项目 G9 震抛工序排放口废气监测结果

| 监测 | 检测点 | 标杆流 | 检测项 | 检测纟 | 吉果 | 执行标准 | 隹限值 | 达 |
|---------|-----|------------|-----|------------|---------|------------|---------|---|
| 时间 | 位 | 量(m³/h) | 位例状 | 排放浓度 | 排放速 | 排放浓度 | 排放速 | 标 |
| H.J [b] | | 里(III*/II) | | (mg/m^3) | 率(kg/h) | (mg/m^3) | 率(kg/h) | 情 |

| | | | | | | | | 况 |
|--------------------------|---------------------|------|-----|-------|------|----|---|----|
| 2022 年 11 | G9 震动 筛废气 处理前 | 6880 | 颗粒物 | 22.83 | 0.16 | / | / | / |
| 月 29 日 ~30 日 | G9 震动 筛废气 排放口 | 8154 | 颗粒物 | 3.9 | 0.03 | 20 | / | 达标 |

- 注: 1、表格监测数据为监测结果平均值:
- 4、根据验收监测报告,验收检测工况为92.55%(平均值)。
- 3、颗粒物执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

根据上表的数据可计算出震抛工序的颗粒物的产生量和排放量,计算结果见下表。

表 2.13-10 项目震抛工序废气产排情况统计结果

| | • • | 2 | , , ,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,, | , - , - , , , , , , , , , | |
|-----------------|------|--------|---|---------------------------|--------|
| 监测点 | 污染物 | 有组织收集 | 有组织排放 | 无组织排放 | 排放总量合 |
| 监视 尽 | 15条初 | 量 t/a | 量 t/a | 量 t/a | ì† t∕a |
| G9 震动筛废 气排放口 | 颗粒物 | 0.4149 | 0.0778 | 0.1037 | 0.1815 |

注: 1、计算公式: 有组织收集量=处理前排放速率×年运行时间÷监测工况;

有组织排放量=排放口排放速率×年运行时间÷监测工况;

无组织排放量=有组织收集量/收集效率-有组织收集量:

- 2、项目震抛工序年生产300天,每天工作8小时,则年运行2400h。
- 3、参考《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废 气收集集气效率参考值,本项目震抛工序设置在密闭房间内,产生的废气经抽风收集后处理, 参考"单层密闭正压"收集方式的收集效率,因此颗粒物收集效率按 80%计。

根据监测数据显示,项目震抛工序排放的颗粒物能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值。

(6) G10 食堂油烟

项目验收监测报告没有食堂油烟的监测数据,根据原有环评核算数据可知,项目 1000 名员工,均在厂内就餐,商业厨房餐饮食用油耗油系数 30g/人·天,项目平均每日消耗量为 30kg/d,一般员工厨房油烟挥发量为 2.83%,故得本项目油烟产生量为 0.849kg/d,0.2547t/a。项目实际每天烹饪时间按 6 小时计,一年共 1800小时,设有 1 台收集风量为 10000m³/h 的静电油烟净化器,则项目油烟产生速率为 0.1415kg/h,油烟产生浓度为 14.15mg/m³。项目采用静电油烟净化器将油烟废气处理后引至楼顶排放,油烟处理效率≥90%,则油烟排放速率为 0.0142kg/h

(0.026t/a),油烟排放浓度为1.42mg/m³,经大气的扩散稀释作用后,油烟废气符合到《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)要求。

(7) 工艺无组织废气

项目未收集到的粉尘、非甲烷总烃、总 VOCs 经过加强车间管理后在车间内 无组织排放,根据验收监测报告的监测数据,监测结果如下:

表 2.13-11 项目厂界无组织废气排放监测结果

| ** - 21111 | > 1 > · > · > · · · · · > - · · · · | v v | | | | |
|-------------|-------------------------------------|-------|--------|--|--|--|
| 检测点位 | 监测结果(mg/m³) | | | | | |
| 型奶点工 | 颗粒物 | 非甲烷总烃 | 总 VOCs | | | |
| 厂界上风向参照点 1# | 0.10 | 0.64 | 0.14 | | | |
| 厂界下风向监控点 2# | 0.21 | 0.82 | 0.32 | | | |
| 厂界下风向监控点 3# | 0.19 | 0.76 | 0.28 | | | |
| 厂界下风向监控点 4# | 0.20 | 0.80 | 0.40 | | | |
| 执行标准限值 | 1.0 | 4.0 | 2.0 | | | |
| 结果评价: | 达标 | 达标 | 达标 | | | |

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值。

表 2.13-12 项目厂区内无组织废气排放监测结果

| | 检测点位 | 监测结果(mg/m³) | | | | | |
|---|--|-------------|--|--|--|--|--|
| | 12000000000000000000000000000000000000 | 非甲烷总烃 | | | | | |
| | 厂区内 5# | 1.26 | | | | | |
| | 执行标准限值 | 6 | | | | | |
| ì | 结果评价: | | | | | | |

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值。

根据监测数据显示,项目无组织排放的非甲烷总烃在厂界能达到《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)表 9 企业边界大气污染物浓度限值,在厂区内能达到《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)表 A.1 厂区内 VOCs 无组织特别排放限值;无组织排放的总 VOCs 能达到广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合物排放标准》(DB44/814-2010)表 2 无组织排放监控点浓度限值;无组织排放的颗粒物能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值。

2. 废水

现有项目外排废水仅为生活污水;项目超声波清洗废水经沙滤后回用,不外

^{2、}非甲烷总烃执行《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)表 9 企业边界大气污染物浓度限值,总 VOCs 参照执行广东省地方标准《家具制造行业挥发性有机化合物排放标准》(DB44/814-2010)表 2 无组织排放监控点浓度限值;颗粒物执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值。

^{2、}非甲烷总烃执行《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)表 A.1 Γ 区内 VOCs 无组织特别排放限值。

排,冷却塔/冷水机/喷淋用水循环不外排,喷淋塔(处理有机废气部分)更换废水交由有资质的第三方零散废水公司处理,不外排。

(1) 生活废水

项目员工为 1000 人,员工在厂内就餐,但不在厂内住宿,根据广东省《用水定额第 3 部分:生活》(DB44/T1461.3-2021)中国家机构办公楼(有食堂和浴室)先进值系数和食堂和浴室的员工生活用水按 15m³/(人•a);国家机构办公楼(无食堂和浴室)先进值系数和食堂和浴室的员工生活用水按 10m³/(人•a),项目员工均在厂内就餐但不在厂内住宿,估员工生活用水量取其中间值 13m³•人/a计,则项目生活用水为 13000m³/a,项目年工作日 300 天,则日用水量为 43.3m³/d。项目排放系数取值 0.9,则项目生活污水年排放量为 11700m³/a(39m³/d)。

根据验收监测数据,生活废水检测结果如下:

表 2.13-13 废水检测结果和排放量 单位: mg/L

| 检测项目 | 检测点位 | 采样日期 | 检测结果 mg/L | 标准限值 | 排放量 t/a | | | | |
|----------------------|------|-------------|-----------|------|---------|--|--|--|--|
| pН | | | 6.96 | 6-9 | / | | | | |
| 悬浮物 | | | 166.00 | 180 | 1.9422 | | | | |
| 五日生化 量 | 生活污水 | 2022年11 | 47.15 | 150 | 0.5517 | | | | |
| 化学需氧 量 | 生活污水 | 月 29 日~30 日 | 46.63 | 300 | 0.5456 | | | | |
| 氨氮 | | | 15.85 | 35 | 0.1854 | | | | |
| 动植物油 | | | 2.39 | 100 | 0.0280 | | | | |
| 注: 1、表格监测数据为监测结果平均值。 | | | | | | | | | |

由上表可知,生活污水经三级化粪池处理后符合广东省地方标准《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合污水处理厂进水标准较严者的要求。

(2) 生产废水

根据前文工程分析,现有项目的用排水情况如下:

①超声波清洗机用水

现有项目共设置 1 台超声波清洗机,单台清洗机容积约 1 立方米,年循环水量为 300m³/a,超声波清洗水来源于清净自来水、不添加任何清洗剂,主要含有产品表面洗落的毛刺、浮灰,主要成分为 Al₂O₃、SiO₂、铝硅酸岩矿物,主要污染物为 SS,经过砂滤系统过滤后回用于清洗,不外排。由于损耗,需定期对清洗水进行补充,根据建设单位提供资料,项目超声波清洗水补充量为 0.1m³/d,则项

目年补充量为 30m³/a。

②冷却塔用水

根据建设单位提供资料,现有项目设有 2 台冷却塔,两台循环水量共为 20m³/h,平均每天运行 8h,即平均日循环水量 160m³ (48000m³/a),冷却塔补充水 720m³/a。

③水喷淋补充水

根据建设单位提供资料,项目共设有7个水喷淋塔,水喷淋循环使用,定期补充,蒸发损耗补充水量为1641.6m³/a;处理有机废气水喷淋需定期更换水,更换水量为12m³/a,交由第三方零散废水公司处理,不外排。

④冷却机用水

根据建设单位提供资料,项目冷却机用水循环使用,定期补充,不外排,补充水量为76.8m³/a。

注:项目冷造粒机、摇摆造粒机无需设置冷却水槽。

3. 噪声

根据验收监测报告,监测结果如下:

检测结果 dB(A) 执行限值 dB(A) 结果 监测时间 检测点位 主要声源 评价 昼间 夜间 昼间 夜间 厂界东侧外1米处 达 生产噪声 58 50.5 65 55 标 N1 达 厂界南侧外1米处 2022年 生产噪声 59.5 51.5 65 55 标 11月29 达 厂界西侧外1米处 日~30 日 生产噪声 57 50 55 65 N3 标 达 厂界北侧外1米处 生产噪声 60.5 52.5 65 N4 标 《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB 12348-2008) 评 价 依 据 3 类标准限值

表 2.13-14 项目原有工程噪声监测结果

注: 1、表格监测数据为监测结果平均值。

根据监测数据可知,企业厂界噪声能够满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类限值要求。

4. 固废处置情况

员工生活垃圾每日交环卫部门统一处理;一般固体废物交由一般固废收集转运单位回收处理;危险废物定期交由有资质的处置公司处置。

危险废物在厂内暂存符合《危险废物贮存污染控制指标》(GB18597-2023)的要求;一般工业固废在厂内暂存符合《一般工业固体废物贮存、处置场污染控制标准》(GB18599-2020)的要求。

表 2.13-15 现有固体废物排放总量计算表 单位 t/a

| 种类 | 序号 | 危险废 物名称 | 废物类 别 | 废物代码 | 产生量 (t/a) | 产生环节 | 形态 | 储存 方式 | 危险 成分 | 产废周期 | 危险 特性 ① | 污染防 治措施 |
|------|----|------------|------------------|------------|--------------|---------------|-----|----------|----------|--------------------|---------------|--------------------------|
| | 1 | 不合格 产品 | / | 307-003-09 | 0.4 | 生产 | 固体 | 仓库 堆放 | / | 长期 | / | 交江门市 |
| 一般 | 2 | 废包装 袋 | / | 307-002-07 | 0.3 | 生产 | 固体 | 仓库 堆放 | / | 长期 | / | 润业环保 科技有限 |
| | 3 | 粉尘渣 | / | 307-003-66 | 0.26 | 生产 | 固体 | 仓库 堆放 | / | 长期 | / | 公司回收处理 |
| 一 废物 | 4 | 砂滤污 泥 | / | 307-003-66 | 0.003 | 生产 | 固体 | 仓库 堆放 | / | 长期 | / | 艾 桂 |
| | 5 | 生活垃 圾 | / | / | 240 | 员工 生 活 | 固体 | 垃圾 桶 | / | 长期 | / | 由环卫部 门集中处 理 |
| 危险废物 | 1 | 废活性 | HW49 其他废 物 | 900-039-49 | 4.5914 | 废气 珰 设施 | l . | 含 膜 袋 存 | VOCs | 每个 月更 次 次 | T 、I | 交处的肇荣股公收危资司市环有) 理废质(新保限回 |
| 物 | 2 | 废真空 油桶 | HW49 其他废 物 | 900-041-49 | 0.004 | 贮存 原材 料 | 固态 | 叠堆 | / | 每年 更换 一次 | T 、I | 交由供应 商回收再 利用 |

备注: ①危险特性: 毒性(Toxicity, T)、易燃性(Ignitability, I) 、腐蚀性(Corrosivity, C)

②在未分类收集情况下为豁免危废,全过程可不按危险废物管理。

项目改扩建前的污染物及防治措施实际排放情况见下表:

表 2.13-16 项目改扩建前现有工程的污染物及防治措施

| ı | | | | ·10 10 八月 | V4 VE 114-20 I | 1 (T-H 1 (1 2)) | C IN WCINA I H A H WE | |
|---|----|-----------------|--------|-----------|---------------------|-------------------|-----------------------|----------|
| | 类型 | 排放源 | į | 污染物 | 实际排放 浓度 mg/m³ | 实际排放 量 t/a | 防治措施 | 达标 排放 |
| | 大气 | G1 原料煅 烧、混料、 | 有 组 | 非甲烷 总烃 | 0.95 | 0.0207 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 | 是 |
| | 污 | 真空泵启 | | 颗粒物 | 7.02 | 0.1245 | 附"装置处理后高空 | 是 |
| | 染 | 动、注塑、 | 纤 | 总 VOCs | 0.84 | 0.0545 | 排放 | 是 |

| 物 | 造粒工序 | | 非甲烷 | | | | |
|-----|--------------------|-------------|--------|------|--------|---|---|
| 120 | \2\1\2\1\1 | 无 组 | 总烃 | / | 0.0545 | 加强车间管理 | 是 |
| | | 织 | 颗粒物 | / | 0.0532 | 加强十四百年 | 是 |
| | | | 总 VOCs | / | 0.0205 | 坐收集后引至"水喷 | 是 |
| | G2 脱脂烧 结工序 | 有组织 | 总 VOCs | 1.62 | 0.0778 | 然果用 51至 小顿 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| | 知工// | 无 组 织 | 总 VOCs | / | 0.0246 | 加强车间管理 | 是 |
| | G3 脱脂烧 结工序 | 有组织 | 总 VOCs | 1.6 | 0.0778 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| | 知 上 川* | 无 组 织 | 总 VOCs | / | 0.0246 | 加强车间管理 | 是 |
| | G4 脱脂烧 | 有组织 | 总 VOCs | 1.48 | 0.0778 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| | 结工序 | 无组织 | 总 VOCs | / | 0.0246 | 加强车间管理 | 是 |
| | G5 捏合工 序 | 有组织 | 颗粒物 | 2.48 | 0.1297 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| |) 1, | 无 组 织 | 颗粒物 | / | 0.1621 | 加强车间管理 | 是 |
| | G6 捏合工 序 | 有组织 | 颗粒物 | 2.78 | 0.1297 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| | /17 | 无 组 织 | 颗粒物 | / | 0.1361 | 加强车间管理 | 是 |
| | G7 捏合工 序 | 有组织 | 颗粒物 | 2.77 | 0.0519 | 经收集后引至"水喷 淋+二级活性炭吸 附"装置处理后高空 排放 | 是 |
| | /17 | 无 组 织 | 颗粒物 | / | 0.0713 | 加强车间管理 | 是 |
| | G8 埋粉、 筛分工序 | 有组 | 颗粒物 | 2.88 | 0.0519 | 经收集后引至"滤筒 +水喷淋"装置处理 | 是 |

| | | 织 | | | | 后高空排放 | | |
|--------|---|-------------|--------------------|---|-----------|---|----------|--|
| | | 无 组 织 | 颗粒物 | / | 0.0778 | 加强车间管理 | 是 | |
| | G9 震抛工 | 有组织 | 颗粒物 | 3.9 | 0.0778 | 经收集后引至"滤筒 +水喷淋"装置处理 后高空排放 | 是 | |
| | 序 | 无 组 织 | 颗粒物 | / | 0.1037 | 加强车间管理 | 是 | |
| | G10 食堂 油烟 | 有 组 织 | 食堂油 烟 | 1.42 | 0.026 | 经收集后引至"静电 油烟净化器"处理后 高空排放 | 是 | |
| | | | pН | 6.96 | / | | | |
| | | | 悬浮物 | 166.00 | 1.9422 | | | |
| | 上 注 注 注 注 注 十 十 十 | : 故 昌 | 五日生 化量 | 47.15 | 0.5517 | 经三级化粪池处理 后达标后排至江门 | | |
| 1. | 生活污水排放量 11700m ³ /a | | 化学需 氧量 | 46.63 | 0.5456 | 市高新区综合污水 | 是 | |
| 水污 | | | 氨氮 | 15.85 | 0.1854 | 处理厂处理 | | |
| 染 | | | 动植物 油 | 2.39 | 0.0280 | | | |
| 物 | 超声波清洗水 | | 经过砂滤系统过滤后回用于清洗,不外排 | | | | | |
| | 冷却塔、冷去水 | 印机用 | | 循环使用 | ,定期补充 | ,不外排 | 符要 | |
| | 水喷淋废 | 水 | 处理有机 | 爱气水喷淋需定期更换水 水公司处理,不多 | | | 符要 | |
| | 员工生活 | 舌 | 生活 | 垃圾 | 240t/a | 交环卫部门处理 | | |
| | | | 不合材 | 各产品 | 0.4t/a | | forter A | |
| | 一般工业固 | 体废 | 废包 | 装袋 | 0.3t/a | 交江门市润业环保 科技有限公司回收 | | |
| 固 | 物 | | 粉』 | 尘渣 | 0.26t/a | 处理 | | |
| 体 废 | | | 砂滤 | 污泥 | 0.003t/a | | 符。要: | |
| 物 | 危险废物 | | 废活 | 性炭 | 4.5914t/a | 交有危废处置资质 的公司(肇庆市新 荣昌环保股份有限 公司)回收处理 | | |
| | | | 废真室 | 空油桶 | 0.004t/a | 交由供应商回收再 利用 | | |
| 噪声 | 采取隔声、 | | | 法振等措施后,项目边界噪声达到《工业企业厂界环境噪放标准》(GB 12348-2008)3 类标准限值 | | | | |

2.14.原有项目审批总量指标情况

根据《江门思摩尔新材料科技有限公司年产陶瓷发热体 3 亿件生产项目环境影响报告表》及其批复(江江环审[2022]68 号)的要求,项目建成后主要污染物排放总量: VOCs 0.6029 t/a。

表 2.14-1 现有项目污染物排放总量计算表 单位 t/a

| 污染物名称 | 现有工程排放总量 | 批复核定总量 |
|---------------|----------|--------|
| VOCs(包括非甲烷总烃) | 0.4574 | 0.6029 |

项目现有工程的VOCs排放量未超过环评核定排放总量。

2.15.与项目有关的原有环境污染

项目按照国家法律、法规要求履行了环境影响评价手续,按照环评及批复意见要求落实了环境保护措施,并填报排污登记表和进行了自主验收。根据调查,改扩建前,项目各环保处理设施运行良好,暂未出现环保污染事故,也未收到周围居民的投诉。

2.16.以新带老及整改措施

- 1、项目改扩建后,对整体生产工艺进行技术改造,采取新原料配方及工艺,取消注塑成型工序。根据表 2.14-1,项目 VOCs 削减量为 0.4575t/a。
- 2、项目原有的脱脂烧结废气、捏合废气经过"水喷淋+二级活性炭吸附"装置处理后高空排放,项目改扩建后拟对治理设施进行升级改造,在水喷淋塔后增设除湿装置(干式过滤器),保证进入活性炭装置的废气能达到湿度要求。

区域环境质量现

状

第三章 区域环境质量现状、环境保护目标及评价标准

3.1.环境空气质量现状

(1) 空气质量达标情况判定

根据《江门市环境空气质量功能区划调整方案(2024 年修订)》,项目所在区域为二类环境空气质量功能区, SO_2 、 NO_2 、 PM_{10} 、CO、 $PM_{2.5}$ 、 O_3 执行《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单二级标准,TVOC 执行《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)-附录 D 中的污染物空气质量浓度参考限值。

根据《2024年江门市环境质量状况(公报)》 (http://www.jiangmen.gov.cn/bmpd/jmssthjj/hjzl/ndhjzkgb/content/post_3273685.html)中 2024年度中江海区空气质量监测数据进行评价,监测数据详见下表。

| ı | | | | | | | | |
|----------------|--------------|------------|-----------------|-----------------|------------------|-------------------|---------|-----------|
| 项 目 | | 污染物 | SO ₂ | NO ₂ | PM ₁₀ | PM _{2.5} | CO | O_3 |
| | П | 指 | 年平均质 | 年平均质 | 年平均质 | 年平均质 | 日均浓度第 | 日最大8小时均浓度 |
| | | 标 | 量浓度 | 量浓度 | 量浓度 | 量浓度 | 95 位百分数 | 第95位百分数 |
| | | 则值 g/m³ | 7 | 28 | 49 | 25 | 900 | 175 |
| | 标准值 ug/m³ | | 60 | 40 | 70 | 35 | 4000 | 160 |
| | 占标率% | | 11.67% | 70.00% | 70.00% | 71.43% | 22.50% | 109.38% |
| | | 标情 况 | 达标 | 达标 | 达标 | 达标 | 达标 | 不达标 |

表 3.1-1 江门市江海区年度空气质量公布

由上表可知,SO₂、NO₂、PM₁₀、PM_{2.5}、CO 达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012) 及其修改单二级标准,O₃未能达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改 单二级标准要求,表明项目所在区域江海区为环境空气质量不达标区。

为改善环境质量,江门市已印发《江门市生态环境保护"十四五"规划》(江府(2022)3号),①建立空气质量目标导向的精准防控体系。实施空气质量精细化管理。加强重点区域、重点时段、重点领域、重点行业治理,强化分区分时分类差异化精细化协同管控,到2025年全市臭氧浓度进入下降通道。深化大气污染联防联控。深化区域、部门大气污染联防联控,开展区域大气污染专项治理和联合执法,推动臭氧浓度逐步下降、城市空气质量优良天数比例进一步提升。优化污染天气应对机制,完善"市-县"污染天气应对预案体系,逐步扩大污染天气应急减排的实施范围,完善差异化管控机制。加强高污染燃料禁燃区管理。②加强油路车港联合防控。持续加强成品油质量和油品储运销监管。深化机动车尾气治理。加强非道路移动源污染防治。③深化工业源

污染治理。大力推进 VOCs 源头控制和重点行业深度治理。深化工业炉窑和锅炉排放治理。④强化其他大气污染物管控。以臭氧防控为核心,持续推进大气污染防治攻坚,强化多污染物协同控制和区域、部门间联防联控,推动臭氧浓度进入下降通道,促进我市空气质量持续改善。

(2) 补充监测

本项目其他特征污染物为非甲烷总烃、TVOC、TSP,其中非甲烷总烃、TVOC无国家和地方环境质量标准,根据《建设项目环境影响报告表编制指南(污染影响类)试行》说明,不需要进行环境质量现状监测及评价;TSP无国家、地方环境空气质量监测网数据或生态环境主管部门公开发布的质量数据,本项目引用建设项目周边5千米范围内近3年的现有监测数据。

项目引用《江门安磁电子有限公司改扩建项目环评报告表》中的现状监测数据作为参考, (报告编号: QD20241022W9, 详见附件 4), 监测时间为 2024 年 10 月 22 日至 2024 年 10 月 24 日,监测点位置位于本项目西南面约 4254m,监测点位基本信息见表 3-2,监测结果如下表 3-3。

监测点坐标 相对厂 相对厂界 监测点 监测因子 监测时段 名称 址方位 距离 X \mathbf{Y} 24 小时平 G1 ∑ 113.128322°N | 22.561484°E **TSP** 西南方 4254 米 海消防 均

表 3.1-2 环境空气现状监测结果表

| # 2 1 2 | 开放空户民间均少股测价用 # |
|---------------------|-----------------------|
| 77 1 1-1 | 环境空气质量现状监测结果表 |

| 监测点 位 | 万架物 平均时间 (mg/m | | 评价标准 (mg/m³) | 监控浓度范围 (mg/m³) | 最大浓 度占标 率(%) | 超标率 (%) | 达标 情况 |
|-------------|----------------|---------|-----------------|-------------------|--------------------|---------|----------|
| G1 江 海消防 | TSP | 24 小时平均 | 0.3 | 0.095~0.105 | 35 | 0 | 达标 |

涉密,不公开**

图 3.1-1 本项目与监测点位置距离示意图

根据监测数据可知,项目所在 TSP 达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单(生态环境部公告 2018 年第 29 号)二级标准。

3.2. 地表水环境质量现状

项目生活污水经三级化粪池处理后排入江门高新区综合污水处理厂处理,尾水处

理达标后排入礼乐河。根据《江门市江海区水功能区划》,礼乐河属于III类水体,其水质执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)中的III类标准。

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》:"地表水环境:引用与建设项目距离近的有效数据,包括近3年的规划环境影响评价的监测数据,所在流域控制单元内国家、地方控制断面监测数据,生态环境主管部门发布的水环境质量数据或地表水达标情况的结论。"根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》要求,地表水环境引用与建设项目距离近的有效数据,包括近3年的规划环境影响评价的监测数据,所在流域控制单元内国家、地方控制断面监测数据,生态环境主管部门发布的水环境质量数据或地表水达标情况的结论。根据江门市生态环境局发布的河长制水质报告《2025年第一季度江门市全面推行河长制水质季报》(http://www.jiangmen.gov.cn/bmpd/jmssthjj/hjzl/hczszyb/content/post_3283429.html),礼乐河大洋沙监测断面 2025 年第一季度水质达标情况见下图。

涉密,不公开*

图 3.2-1 礼乐河水质现状

监测结果表明,礼乐河各项指标满足《地表水环境质量标准(GB3838-2002)》的III类标准要求,表明礼乐河水质良好。

3.3.声环境质量现状

根据《关于印发〈江门市声环境功能区划〉的通知》(江环〔2019〕378 号), 本项目所在区域属于 3 类声功能区。

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》,"厂界外周边 50 米范围内存在声环境保护目标的建设项目,应监测保护目标声环境质量现状并评价达标情况"。项目厂界外 50 米范围内无声环境保护目标,因此本项目不开展声环境质量现状调查。

3.4.土壤及地下水环境质量现状

根据《建设项目环境是须向报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》,"原则上不开展环境质量现状调查。建设项目存在土壤、地下水环境污染途径的,应结合污染源、保护目标分布情况开展现状调查以留作背景值"。本项目生产单元全部作硬底化处理,危废暂存区作防腐防渗处理,不抽取地下水,不向地下水排放污染物,基本不存在土壤、地下水环境污染途径。因此,本项目不开展地下水、土壤环境质量现状调查。

3.5.生态环境状况

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》,"产业 园区外建设项目新增用地且用地范围内含有生态环境保护目标时,应进行生态现状调 查"。本项目利用已建成的厂房进行改扩建,不涉及新增用地且用地范围内含有生态环 境保护目标,因此,无需开展生态现状调查。

3.6.电磁辐射环境质量现状

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》,"新建 或改建、改扩建广播电台、差转台、电视塔台、卫星地球上行站、雷达等电磁辐射类 项目,应根据相关技术导则对项目电磁辐射现状开展监测与评价"。本项目不涉及以上 电磁辐射类建设内容,因此,不开展电磁辐射现状监测与评价。

3.7.大气环境

根据对项目所在地的实地踏勘,项目厂界 500m 范围内没有环境保护目标。

3.8.水环境

本项目周边不存在饮用水水源保护区、饮用水取水口、涉水的自然保护区、风景 **环** 名胜区,重要湿地、重点保护与珍稀水生生物的栖息地、重要水生生物的自然产卵场 境 及索饵场、越冬场和洄游通道,天然渔场等渔业水体,以及水产种质资源保护区等水 **保** 环境保护目标。

护 3.9.声环境

目

标

污

染

放

根据对项目所在地的实地踏勘,项目厂界外 50m 范围内没有环境保护目标。

3.10.地下水环境

本项目厂界外 500 米范围内无地下水集中式饮用水水源和热水、矿泉水、温泉等 特殊地下水资源。

3.11.生态环境

项目利用已建厂房进行生产经营,用地范围内无生态环境保护目标。

3.12.大气污染物排放执行标准

1. 有组织废气

项目气流分级工序、混料工序无组织排放的投料粉尘执行广东省《陶瓷工业大气 物 排 污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值的要求。

项目浆料制备工序无组织排放的投料粉尘执行广东省地方标准《大气污染物排放 控 限值》(DB44/27-2001)第二时段无组织排放浓度监控限值的要求。

制 柡

项目煅烧、捏合、埋粉、筛分、脱脂烧结、真空烧结工序、实验室工序有组织排 |放的粉尘(颗粒物)执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019) 准 表 1 企业大气污染物排放浓度限值,无组织排放的粉尘(颗粒物)执行广东省《陶瓷 工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值。

项目捏合、配料、流延、挤出、(静压、挤出后)烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、 真空烧结工序、实验室工序有组织排放的有机废气(非甲烷总烃、TVOC)执行《固 定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)表1中挥发性有机物排放限 值要求, 无组织排放的非甲烷总烃执行《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022) 表 3 厂区内 VOCs 无组织排放限值要求。

项目食堂油烟执行《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)表2最高 允许排放浓度限值。

表 3.12-1 《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)(摘录) 表 1 中挥发性有机 物排放限值 污染工序 污染物项目 排放限值

表 3 厂区内 VOCs 无组织排放限值 最高允许浓度限值 限值含义 (mg/m^3) (mg/m^3) 丝印、烘干 TVOC* 100 / 捏合、配料、流延、 监控点处 1h 平 6 挤出、(静压、挤出 均浓度值 非甲烷总烃 80 后)烘干、脱脂烧结、 监控点处任意-20 真空烧结 次浓度值

注: *待国家污染物监测方法标准发布后实施。

表 3.12-2 广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)(摘录)

| 污染物项目 | 表 1 企业大气污染物 排放浓度限值 | 表 2 现有企业和新建企业厂界无组织排放限值 |
|-------|-----------------------|------------------------|
| | 浓度限值(mg/m³) | 最高浓度限值(mg/m³) |
| 颗粒物 | 20 | 1.0 |

表 3.12-3 广东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001)(摘录)

| 污染物项目 | 表 2 工艺废气大学 | 气污染物排放限值 |
|--------|------------|----------|
| 17条初项目 | 浓度(mg/m³) | 监控点 |
| 颗粒物 | 1.0 | 周界外浓度最高点 |

表 3.12-4 《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)(摘录)

| *** ********************************* | A + 1 | , " (=================================== |
|--|---|--|
| 污染物项目 | 浓度限值(mg/m³) | 净化设备最低去除效率 |
| 油烟 | 2.0 | 85% (大型规模) |

3.13.废水排放标准

项目不新增生活污水,原有的生活污水将排放至江门市高新区综合污水处理厂, 执行《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合 污水处理厂设计进水水质的较严值,详见下表。

| 污染物项目 | 《水污染物排放限值》 (DB44/27-2001)第二 时段三级标准 | 江门市高新区综合污 水处理厂设计进水水 质 | 执行两者较严值 |
|---------|--|-----------------------------|---------|
| | | 排放限值 | |
| pH 值 | 6~9 | 6~9 | 6~9 |
| 悬浮物 | 400 | 180 | 180 |
| 五日生化需氧量 | 300 | 150 | 150 |
| 化学需氧量 | 500 | 300 | 300 |
| 氨氮 | / | 35 | 35 |
| 动植物油 | 100 | / | 100 |

小蛋白小沙粉料外外 经完炒相

3.14.噪声排放执行标准

运营期项目厂界噪声执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类功能区排放限值:昼间≤65dB(A),夜间≤55dB(A)。

3.15.固体废物排放标准

固体废物管理应遵照《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》,一般工业固体废物参照《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)的要求执行,在厂内采用库房或包装工具贮存,贮存过程应满足防渗漏、防雨淋、防扬尘等环境保护要求。危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)的要求。

根据《广东省生态环境保护"十四五"规划》(粤环〔2021〕10号〕的规定,广东省对化学需氧量(CODcr)、氨氮(NH₃-N)、氮氧化物(NOx)、挥发性有机物(TVOC)四种主要污染物实行排放总量控制计划管理。

根据本项目污染物排放总量及地方环保局意见,建议其总量控制指标按以下执行: 1、水污染物排放总量控制指标

项目改扩建后生活污水经三级化粪池预处理后排入江门市高新区综合污水处理厂集中处理;超声波清洗机废水和纯水制备浓水经砂滤过滤后回用生产,不外排;冷却塔、冷却机用水循环使用,不外排;水喷淋废水交由第三方零散废水公司处理,不外排。因此无需设置水污染物总量控制指标。

2、大气污染物排放总量控制建议指标

本项目主要废气污染源为气流分级、混料、捏合、埋粉、筛分、浆料制备工序粉尘,煅烧、脱脂烧结、真空烧结工序颗粒物,捏合、配料、流延、挤出、烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、真空烧结有机废气,食堂油烟。项目主要大气污染因子为颗粒物、TVOC、NMHC。

目前,国家及地方对主要大气污染物的总量控制因子为氮氧化物和 VOCs。根据

挥发性有机物(VOCs)的定义:特定条件下具有挥发性的有机化合物的统称,具有挥发性的有机化合物主要包括非甲烷总烃、含氧有机化合物、卤代烃、含氮化合物、含硫化合物等。非甲烷总烃属于 VOCs 类,因此建议非甲烷总烃总量按 VOCs 进行总量控制。

表 3.16-1 项目总量控制指标

| 项目 | 项目 要素 | | 改扩建前指 标总量 | 改扩建部分 变化量 | 改扩建后年 排放总量 | 单位 |
|----|-----------|-----|--------------|--------------|---------------|-----|
| | N | Юx | 0 | 0 | 0 | 吨/年 |
| | VOCs | 有组织 | 0.4445 | +0.2641 | 0.7086 | 吨/年 |
| 大气 | (含非 | 无组织 | 0.1584 | +0.327 | 0.4854 | 吨/年 |
| | 甲烷总 烃) | 合计 | 0.6029 | +0.5911 | 1.194 | 吨/年 |

第四章 主要环境影响和保护措施

施期境护 施工环保措

本项目施工期主要为生产设备的布置调整,会产生一定的噪声,通过控制作业时间、墙体隔声等措施降低噪声,且该影响是 短暂的,不会对外环境的造成重大影响。

4.1.废气

4.1.1.废气污染源源强、废气排气筒、自行监测计划情况汇总

表 4.1-1 废气污染物排放源一览表

运期境响保措营环影和护施

| | | | , | 产生情况 | | | 治理措施 | | | | 排放情况 | | | |
|-------|-----|--------------------|------------|---------------|-------------------------------|------|-------------------------|---------------|---------------|---------------------|------------|---------------|-------------------------------|-------------|
| 产排污环节 | 污染物 | 排放形 式 | 产生量 t/a | 产生速 率 kg/h | 产生浓 度 mg/m ₃ | 工艺 | 风量 m ₃ /h | 收集 效 率% | 去除 效 率% | 是否 为可 行技 术 | 排放量 t/a | 排放速 率 kg/h | 排放浓 度 mg/m ₃ | 排放时 间(h) |
| 气流分 级 | 颗粒物 | 无组织 | 1.82 | 2.02 | / | / | / | / | / | / | 1.82 | 2.02 | / | 900 |
| 煅烧 | 颗粒物 | 有组织 (DA00 1) | 0.3724 | 0.0517 | 4.31 | 水喷淋 | 12000 | 95 | 85 | 是 | 0.0559 | 0.0078 | 0.65 | 7200 |
| | 颗粒物 | 无组织 | 0.0196 | 0.0027 | / | / | / | / | / | / | 0.0196 | 0.0027 | / | 7200 |
| 煅烧 | 颗粒物 | 有组织 (DA00 2) | 0.3724 | 0.0517 | 4.31 | 水喷淋 | 12000 | 95 | 85 | 是 | 0.0559 | 0.0078 | 0.65 | 7200 |
| | 颗粒物 | 无组织 | 0.0196 | 0.0027 | / | / | / | / | / | / | 0.0196 | 0.0027 | / | 7200 |
| 混料 | 颗粒物 | 无组织 | 1.0309 | 1.15 | / | / | / | / | / | / | 1.0309 | 1.15 | / | 900 |
| 捏合 | 颗粒物 | 有组织 | 0.5155 | 0.2148 | 10.74 | 滤筒+水 | 20000 | 50 | 97 | 是 | 0.0155 | 0.0064 | 0.32 | 2400 |
| | 非甲烷 | (DA00 | 0.0658 | 0.0274 | 1.37 | 喷淋+干 | 20000 | 50 | 80 | 是 | 0.0132 | 0.0055 | 0.27 | 2400 |

| | 总烃 | 3) | | | | 式过滤 | | | | | | | | |
|-------------------|-----------|--------------------|--------|--------|-------|----------------------------------|-------|----|----|---|--------|--------|------|------|
| | 20.750 | | | | | 器+二级 | | | | | | | | |
| | | | | | | 活性炭 | | | | | | | | |
| | | | | | | 吸附 | | | | | | | | |
| | 颗粒物 | | 0.5155 | 0.2148 | / | / | / | / | / | / | 0.5155 | 0.2148 | / | 2400 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0658 | 0.0274 | / | / | / | / | / | / | 0.0658 | 0.0274 | / | 2400 |
| | 颗粒物 | | 0.5155 | 0.2148 | 10.74 | 滤筒+水 | 20000 | 50 | 97 | 是 | 0.0155 | 0.0064 | 0.32 | 2400 |
| 捏合 | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA00 4) | 0.0658 | 0.0274 | 1.37 | 喷淋+干 式过滤 器+二级 活性炭 吸附 | 20000 | 50 | 80 | 是 | 0.0132 | 0.0055 | 0.27 | 2400 |
| | 颗粒物 | | 0.5155 | 0.2148 | / | / | / | / | / | / | 0.5155 | 0.2148 | / | 2400 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0658 | 0.0274 | / | / | / | / | / | / | 0.0658 | 0.0274 | / | 2400 |
| 配料、 流延、 (静压 | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA00 5) | 0.1228 | 0.0512 | 3.41 | 二级活 性炭吸 附 | 15000 | 90 | 80 | 是 | 0.0246 | 0.0102 | 0.68 | 2400 |
| 后)烘 干工序 | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0136 | 0.0057 | / | / | / | / | / | / | 0.0136 | 0.0057 | / | 2400 |
| 挤出及 (挤出 后)烘 | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA00 6) | 0.1228 | 0.0512 | 4.26 | 二级活 性炭吸 附 | 12000 | 90 | 80 | 是 | 0.0246 | 0.0102 | 0.85 | 2400 |
| 干 | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0136 | 0.0057 | / | / | / | / | / | / | 0.0136 | 0.0057 | / | 2400 |
| 埋粉、 筛分 | 颗粒物 | 有组织 (DA00 7) | 0.1492 | 0.0622 | 12.43 | 滤筒+水 喷淋 | 5000 | 50 | 97 | 是 | 0.0045 | 0.0019 | 0.37 | 2400 |
| | 颗粒物 | 无组织 | 0.1492 | 0.0622 | / | / | / | / | / | / | 0.1492 | 0.0622 | / | 2400 |
| 脱脂烧 | 颗粒物 | 有组织 | 0.2192 | 0.0304 | 1.52 | 水喷淋+ | 20000 | 95 | 85 | 是 | 0.0329 | 0.0046 | 0.23 | 7200 |
| 结 | 非甲烷 | (DA00 | 0.1047 | 0.0145 | 0.73 | 干式过 | 20000 | 95 | 80 | 是 | 0.0209 | 0.0029 | 0.15 | 7200 |

| | 总烃 | 8) | | | | 滤器+二 级活性 炭吸附 | | | | | | | | |
|------|-----------|--------------------|--------|--------|------|------------------------------------|-------|----|----|---|--------|--------|------|------|
| | 颗粒物 | | 0.0115 | 0.0016 | / | / | / | / | / | / | 0.0115 | 0.0016 | / | 7200 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0055 | 0.0008 | / | / | / | / | / | / | 0.0055 | 0.0008 | / | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.2192 | 0.0304 | 1.52 | 水喷淋+ | 20000 | 95 | 85 | 是 | 0.0329 | 0.0046 | 0.23 | 7200 |
| 脱脂烷结 | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA00 9) | 0.1047 | 0.0145 | 0.73 | 干式过 滤器+二 级活性 炭吸附 | 20000 | 95 | 80 | 是 | 0.0209 | 0.0029 | 0.15 | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.0115 | 0.0016 | / | / | / | / | / | / | 0.0115 | 0.0016 | / | 7200 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0055 | 0.0008 | / | / | / | / | / | / | 0.0055 | 0.0008 | / | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.2192 | 0.0304 | 1.52 | 水喷淋+ | 20000 | 95 | 85 | 是 | 0.0329 | 0.0046 | 0.23 | 7200 |
| 脱脂烷结 | 非甲烷色 | 有组织 (DA01 0) | 0.1047 | 0.0145 | 0.73 | 干式过 滤器+二 级活性 炭吸附 | 20000 | 95 | 80 | 是 | 0.0209 | 0.0029 | 0.15 | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.0115 | 0.0016 | / | / | / | / | / | / | 0.0115 | 0.0016 | / | 7200 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0055 | 0.0008 | / | / | / | / | / | / | 0.0055 | 0.0008 | / | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.2192 | 0.0304 | 1.52 | 水喷淋+ | 20000 | 95 | 85 | 是 | 0.0329 | 0.0046 | 0.23 | 7200 |
| 脱脂烷结 | 非甲烷总 | 有组织 (DA01 1) | 0.1047 | 0.0145 | 0.73 | 干式过 滤器+二 级活性 炭吸附 | 20000 | 95 | 80 | 是 | 0.0209 | 0.0029 | 0.15 | 7200 |
| | 颗粒物 | | 0.0115 | 0.0016 | / | / | / | / | / | / | 0.0115 | 0.0016 | / | 7200 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0055 | 0.0008 | / | / | / | / | / | / | 0.0055 | 0.0008 | / | 7200 |

| 浆料制 备 | 颗粒物 | 无组织 | 0.1346 | 0.15 | / | / | / | / | / | / | 0.1346 | 0.15 | / | 9 |
|-----------|-----------|--|--------|--------|-------|------------------------------------|-------|-----|----|---|--------|--------|--------|----|
| 丝印、 烘干 | TVOC | 有组织 (DA01 2) | 2.7000 | 1.1250 | 75.00 | 二级活 性炭吸 附 | 15000 | 90 | 80 | 是 | 0.5400 | 0.2250 | 15.00 | 24 |
| | TVOC | 无组织 | 0.3000 | 0.1250 | / | / | / | / | / | / | 0.3000 | 0.1250 | / | 24 |
| | 颗粒物 | <i>→</i> , , , , , , , , , , , , , , , , , , , | 0.0234 | 0.0032 | 0.11 | 水喷淋+ | 30000 | 95 | 85 | 是 | 0.0035 | 0.0005 | 0.02 | 72 |
| 真空烧结 | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA01 3) | 0.0112 | 0.0016 | 0.05 | 干式过 滤器+二 级活性 炭吸附 | 30000 | 95 | 80 | 是 | 0.0022 | 0.0003 | 0.0104 | 72 |
| | 颗粒物 | | 0.0012 | 0.0002 | / | / | / | / | / | / | 0.0012 | 0.0002 | / | 72 |
| | 非甲烷 总烃 | 无组织 | 0.0006 | 0.0001 | / | / | / | / | / | / | 0.0006 | 0.0001 | / | 72 |
| | 颗粒物 | | 0.0631 | 0.0088 | 0.73 | 水喷淋+ | 12000 | 90 | 85 | 是 | 0.0095 | 0.0013 | 0.11 | 72 |
| | 非甲烷 总烃 | 有组织 (DA01 | 0.0089 | 0.0012 | 0.10 | 干式过 滤器+二 | 12000 | 90 | 80 | 是 | 0.0018 | 0.0002 | 0.0206 | 72 |
| 实验室 | TVOC | 4) | 0.0270 | 0.0038 | 0.31 | 级活性 炭吸附 | 12000 | 90 | 80 | 是 | 0.0054 | 0.0008 | 0.0625 | 72 |
| | 颗粒物 | | 0.0070 | 0.0010 | / | / | / | / | / | / | 0.0070 | 0.0010 | / | 72 |
| | 非甲烷 总烃 | - - 无组织 | 0.0010 | 0.0001 | / | / | / | / | / | / | 0.0010 | 0.0001 | / | 72 |
| | TVOC | | 0.0030 | 0.0004 | / | / | / | / | / | / | 0.0030 | 0.0004 | / | 72 |
| 食堂油烟 | 油烟 | 有组织 (DA01 5) | 0.2547 | 0.1415 | 14.15 | 静电油 烟净化 器 | 10000 | 100 | 90 | 是 | 0.026 | 0.0142 | 1.42 | 18 |

表 4.1-2 本项目排放口基本情况一览表

| | | 排气筒底部中心坐标/° | 排气 | 排气筒 | 烟气流速 | 风量 | 排放 | 污染物 | 执行标准限值 | |
|-------|-------------|-------------------------------|-----------|------------|-------|-------------------|----|-----|---------------|----------------|
| 编号 | 名称 | | 筒高 度 m | 出口内 径/m | (m/s) | m ³ /h | 工况 | 种类 | 浓度限值 mg/m³ | 排放速率 (kg/h) |
| DA001 | 煅烧废气排放 口 | 113°10′16.833″E,22°34′9.162″N | 15 | 0.53 | 15 | 12000 | 连续 | 颗粒物 | 20 | / |

| DA002 | 煅烧废气排放 口 | 113°10′16.678″E,22°34′10.166″N | 15 | 0.53 | 15 | 12000 | 连续 | 颗粒物 | 20 | / |
|-------|----------------------------|--------------------------------|----|------|----|-------|----|-----------|-----|---|
| | | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA003 | 捏合废气排放口 | 113°10′16.726″E,22°34′9.819″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| | 担人应与批选 | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA004 | 捏合废气排放 口 | 113°10′16.755″E,22°34′9.452″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| DA005 | 配料、流延、 (静压后)烘 干废气排放口 | 113°10′16.678″E,22°34′7.646″N | 15 | 0.59 | 15 | 15000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| DA006 | 挤出、(挤出 后)烘干废气 排放口 | 113°10′16.919″E,22°34′8.032″N | 15 | 0.53 | 15 | 12000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| DA007 | 埋粉、筛分废 气排放口 | 113°10′16.659″E,22°34′10.504″N | 15 | 0.34 | 15 | 5000 | 连续 | 颗粒物 | 20 | / |
| | 昭叱战从亦与 | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA008 | 脱脂烧结废气 排放口 | 113°10′16.302″E,22°34′10.678″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| | 昭叱及牙应与 | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA009 | 脱脂烧结废气 排放口 | 113°10′16.388″E,22°34′9.809″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| | 脱脂烧结废气 | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA010 | 排放口 | 113°10′16.349″E,22°34′10.436″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| | 脱脂烧结废气 | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA011 | 脱脂烧结废气 排放口 | 113°10′16.552″E,22°34′8.708″N | 15 | 0.69 | 15 | 20000 | 连续 | 非甲烷 总烃 | 80 | / |
| DA012 | 浆料制备、丝 印、烘干废气 排放口 | 113°10′16.629″E,22°34′8.032″N | 15 | 0.59 | 15 | 15000 | 连续 | TVOC | 100 | / |
| DA013 | 真空烧结废气 | 113°10′16.871″E,22°34′8.582″N | 15 | 0.84 | 15 | 30000 | 连续 | 颗粒物 | 20 | / |
| DAUIS | 排放口 | 113 10 10.6/1 E,22 34 6.382 N | 13 | 0.04 | 13 | 30000 | 上 | 非甲烷 | 80 | / |

| | | | | | | | | 总烃 | | |
|-------|--------|--------------------------------|----|------|----|-------|----|------|-----|---|
| | | | | | | | | 颗粒物 | 20 | / |
| DA014 | 实验室废气排 | 113°10′16.827″E,22°34′8.857″N | 15 | 0.53 | 15 | 12000 | 连续 | 非甲烷 | 80 | , |
| DAUIT | 放口 | 113 10 10.027 E,22 34 0.037 IN | 13 | 0.55 | 13 | 12000 | 上 | 总烃 | 80 | / |
| | | | | | | | | TVOC | 100 | / |
| DA015 | 食堂油烟排放 | 113°10′16.316″E,22°34′13.029″N | 15 | 0.49 | 15 | 10000 | 连续 | 食堂油 | 2.0 | , |
| DAUIS | 口 | 113 10 10.310 E,22 34 13.029 N | 13 | 0.49 | 13 | 10000 | 建铁 | 烟 | 2.0 | / |

根据《排污单位自行监测技术指南 陶瓷工业》(HJ1255-2022)的要求,结合项目实际情况,改扩建后全厂废气自行监测要求如下表。

表 4.1-3 全厂营运期废气监测要求一览表

| 污染源 | 监测点 | 监测因子 | 排放口类型 | 监测频次 | 排放标准 |
|-----------|-------------------------|-----------------|-------------|----------|---------------------------------------|
| 行架源 | 监视 点 | 监侧囚丁 | 1 | 监侧频仪 | 名称 |
| | DA001~DA004、 | 颗粒物 | 一般排放口 | 1 次/年 | 广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》 |
| | DA007~DA011\DA013\DA014 | Λ央イ型 1/J | NX HF/IX II | 1 (人) 牛 | (DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值 |
| 有组织 | DA003~DA006、 | 非甲烷总烃 | 一般排放口 | 1 次/年 | 《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》 |
| 月组织 | DA008~DA011、DA013、DA014 | 开工外心 | NX HF/IX II | 1 (人) 牛 | (DB44/2367-2022)表 1 中挥发性有机物排放限值 |
| | DA012 | TVOC | 一般排放口 | 1 次/年 | 《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》 |
| | DA012 | 1700 | NX HF/IX II | 1 (人) 牛 | (DB44/2367-2022)表 1 中挥发性有机物排放限值 |
| | | | | | 广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》 |
| | | 颗粒物 | / | 1 次/年 | (DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值和广 |
| 无组织 |) 列亚枫杰 | 小火イエ 1/2 | , | 11)(/+ | 东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001) |
| 儿组织 | | | | | 第二时段无组织排放浓度监控限值的较严值 |
| | 厂区内监控点 | NMHC | / | 1 次/年 | 《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》 |
| | / Orimit点 | INIVIIIC | / | 1 以十 | (DB44/2367-2022) 表 3 厂区内 VOCs 无组织排放限值 |

4.1.2.废气污染源产生情况

本次项目对工艺流程进行改造并进行扩产,因此对改扩建后项目的污染源强 进行重新核算。

(1) 气流分级工序投料粉尘

项目利用气流分级机对***涉密,不公开****进行分级,使粗细颗粒分离出来,气流分级机密闭运行,气流分级过程没有粉尘产生,仅在投料过程会产生少量粉尘。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有投料粉尘系数,因此参考同类行业"3089 耐火陶瓷制品及其他耐火材料制造行业系数表"中配料混合粉尘系数 2.6kg/t-产品。项目生产过程***涉密,不公开****用量合计 700t/a,则投料粉尘产生量为 1.82t/a,产生速率为 2.02kg/h(项目投料工序每天运行 3h,年按 300 天计),经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值的要求。

(2) 煅烧工序颗粒物

项目将***涉密,不公开*****原料放置在煅烧匣钵当中,通过推板窑高温烘烤,使原料中的水分、有机杂质蒸发,提升原料的化学稳定性,增强后续烧结的致密性,该过程会产生颗粒物。参照《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册",氧化铝陶瓷制备烧成过程颗粒物产污系数为 1.12kg/t-产品,本项目生产过程***涉密,不公开*****煅烧量合计700t/a,则煅烧工序颗粒物产生量为 0.784t/a。项目煅烧工序颗粒物经收集引至"水喷淋"装置处理后高空排放。

(3) 混料工序投料粉尘

项目将***涉密,不公开*****进行物理混合,混料过程为密闭过程,混料过程没有粉尘产生,仅在投料过程会产生粉尘。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有投料粉尘系数,因此参考同类行业"3089 耐火陶瓷制品及其他耐火材料制造行业系数表"中配料混合粉尘系数 2.6kg/t-产品。根据企业资料提供,项目预计有 50%的产品经过"成

型工艺一"成型,则混料工序***涉密,不公开*****投料量合计 396.5t/a,则投料粉尘产生量为 1.0309t/a,产生速率为 1.15kg/h(项目投料工序每天运行 3h,年按 300 天计),经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值的要求。

(4) 捏合工序粉尘、有机废气

项目需要将混料后或者外购的***涉密,不公开****投入捏合机或密炼机进行捏合,捏合过程为密闭过程,捏合过程没有粉尘产生,仅在投料过程会产生粉尘。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有投料粉尘系数,因此参考同类行业"3089 耐火陶瓷制品及其他耐火材料制造行业系数表"中配料混合粉尘系数 2.6kg/t-产品。项目生产过程***涉密,不公开*****投料量合计 793t/a,则投料粉尘产生量为 2.0618t/a。

项目***涉密,不公开*****在产品中作为增塑剂,属于助剂,在捏合过程由于受热会挥发产生有机废气,主要以非甲烷总烃表征。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有挥发性有机物的产污系数,参考"2929 塑料零件及其他塑料制品制造行业系数表"以树脂、助剂为原料进行配料-混合-挤出的挥发性有机物产污系数 2.7kg/t-产品。由于***涉密,不公开*****受热不会挥发,因此挥发性有机物产污核算产品量按***涉密,不公开*****投料量计算,合计 97.5t/a(***涉密,不公开*****),则有机废气产生量为 0.2633t/a。

项目捏合工序粉尘、有机废气经收集引至"滤筒+水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后高空排放。

(5) 配料、流延、(静压后) 烘干工序有机废气

项目在配料、流延、(静压后)烘干由于使用到***涉密,不公开*****在受热过程会产生少量有机废气,主要以非甲烷总烃表征。项目***涉密,不公开*****主要成分为丙烯酸酯聚合物,属于树脂,而***涉密,不公开****在产品中作为粘结剂,***涉密,不公开*****在产品中作为增塑剂,属于助剂。由于《排放源

统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有挥发性有机物的产污系数,参考"2929 塑料零件及其他塑料制品制造行业系数表"以树脂、助剂为原料进行配料-混合-挤出的挥发性有机物产污系数 2.7kg/t-产品。根据企业资料提供,项目预计有 50%的产品经过"成型工艺一"成型(配料、流延、静压、烘干等),由于***涉密,不公开****受热不会挥发,因此挥发性有机物产污核算产品量按***涉密,不公开*****投料量计算,合计 50.5t/a(***涉密,不公开*****),则有机废气产生量为 0.1364t/a。

项目配料、流延、(静压后)烘干工序有机废气经收集引至"二级活性炭吸附" 装置处理后高空排放。

(6) 挤出、(挤出后)烘干工序有机废气

项目挤出、(挤出后)烘干工序有机废气经收集引至"二级活性炭吸附"装置处理后高空排放。

(7) 埋粉工序粉尘

项目将烘干后陶瓷基体块放在匣钵中,经自动撒粉机在基体表面铺设一层氧化铝粉,防止后续烧结过程基体破裂。在自动撒粉机撒粉过程会产生投料粉尘。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行

业系数手册"没有投料粉尘系数,因此参考同类行业"3089 耐火陶瓷制品及其他耐火材料制造行业系数表"中配料混合粉尘系数 2.6kg/t-产品。根据企业资料提供,项目埋粉工序所需氧化铝约 80t/a,则投料粉尘产生量为 0.208t/a。项目埋粉工序粉尘经收集引至"滤筒+水喷淋"装置处理后高空排放。

(8) 脱脂烧结工序颗粒物、有机废气

项目将陶瓷基体块放入罩式炉、推板窑等烧结设备中高温烘烤,随着温度升高,最终温度为1000°C,烧结时间为2天,会使陶瓷基体块中的有机物逐渐挥发和热分解,最终分解为CO₂、H₂O等小分子气体。该过程会有少量未被分解的有机废气(以非甲烷总烃表征)和颗粒物排出。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有挥发性有机物的产污系数,参考类似产品的产污系数:根据《第二次全国污染源普查产排污量核算系数手册》的"38 电气机械和器材制造业"的3822 电力电容器、电容器成套装置、电容器零件-陶瓷-烧结工序挥发性有机物产污系数为0.5351g/kg-原料。本项目生产过程陶瓷基体块成型主要原料(***涉密,不公开****)用量合计824t/a,则脱脂烧结产品重量为824t/a,则脱脂烧结非甲烷总烃产生量为0.4409t/a。

参照《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册",氧化铝陶瓷制备烧成过程颗粒物产污系数为 1.12kg/t-产品,本项目脱脂烧结产品重量 824t/a,则脱脂烧结工序颗粒物产生量为 0.9229t/a。

项目脱脂烧结工序颗粒物、有机废气经收集引至"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后高空排放。

(9) 筛分粉尘

项目脱脂烧结后的陶瓷基体块需要经过人工利用震动筛进行手动筛除氧化铝粉,该过程会产生粉尘。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有筛分粉尘系数,因此类似工艺的筛分产污系数:根据"3099 其他非金属矿物制品制造行业系数表"的石灰石-筛分-颗粒物-产污系数为 1.13kg/t-产品。根据企业资料提供,项目筛分工序氧化铝用量约80t/a,则筛分的氧化铝产品量按 80t/a 计算,筛分粉尘产生量为 0.0904t/a。项目筛

分工序粉尘经收集引至"滤筒+水喷淋"装置处理后高空排放。

(10) 浆料制备工序粉尘

项目在浆料制备过程需要将外购的***涉密,不公开*****等通过人工投入真空搅拌脱泡机中进行物料混合,混合过程密闭,混合过程没有粉尘产生,仅在投料过程会产生粉尘。项目配制的金属浆料属于 C3985 电子专用材料制造,参考《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"38-40+435-439 电子电气行业(除384、3825 外)系数手册",配料(混合)工段颗粒物产污系数为 6.118kg/t-原料。项目***涉密,不公开*****为粉末状,用量合计 22t/a,则浆料制备工序投料粉尘产生量为 0.1346t/a,排放速率为 0.15kg/h(项目投料工序每天运行 3h,年按 300 天计),经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,可达到广东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001)第二时段无组织排放浓度监控限值的要求。

(11) 丝印、烘干工序有机废气

项目丝印、烘干工序由于使用到***涉密,不公开****,在加热烘干过程会挥发产生有机废气,主要以 TVOC 表征。项目***涉密,不公开****属于高分子聚合物,为固体粉末,其分子结构稳定,分解温度在 200℃至 250℃左右,熔点 240~255°C,而项目烘干温度 110-120℃,未达到分解、熔化温度,基本不会化学分解产生有机废气。项目***涉密,不公开****用量为 3t/a,项目丝印、烘干工序挥发量按最不利因素(***涉密,不公开****全部挥发)计算,则项目丝印、烘干工序 TVOC 产生量为 3t/a。项目浆料制备、丝印、烘干工序有机废气经收集引至"二级活性炭吸附"装置处理后高空排放。

(12) 真空烧结废气

项目丝印导电浆料后的工件需通过真空烧结炉或推板窑进行烧结,随着温度升高,会使导电浆料层的有机物逐渐挥发和热分解,最终分解为 CO₂、H₂O等小分子气体。该过程会有少量未被分解的有机废气(以非甲烷总烃表征)和颗粒物排出。由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有挥发性有机物的产污系数,参考类似产品的产污系数.根

据《第二次全国污染源普查产排污量核算系数手册》的"38 电气机械和器材制造业"的 3822 电力电容器、电容器成套装置、电容器零件-陶瓷-烧结工序挥发性有机物产污系数为 0.5351g/kg-原料。项目真空烧结主要是对导电层进行烧结,陶瓷基体块经过脱脂烧结的陶瓷再次进行真空烧结时,通常不会产生新的颗粒物,因为脱脂烧结过程已完全去除粘结剂或有机物,而真空烧结的核心作用是加速气体排出和孔隙消除,从而提升致密度并减少微观缺陷。真空烧结工序导电浆料层主要成分为***涉密,不公开*****在丝印、烘干工序已挥发,因此真空烧结工序导电层重量为 22t/a,则真空烧结工序非甲烷总烃产生量为 0.0118t/a。

参照《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册",氧化铝陶瓷制备烧成过程颗粒物产污系数为 1.12kg/t-产品,本项目真空烧结导电层重量为 22t/a,则脱脂烧结工序颗粒物产生量为 0.0246t/a。

项目真空烧结工序颗粒物、有机废气经收集引至"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后高空排放。

(13) 实验室废气

项目实验室工艺与生产工艺一致,主要用于产品研发,实验过程会产生颗粒物、有机废气(非甲烷总烃、TVOC)。项目实验室实验原料用量约为生产原料用量的 1%,则实验室颗粒物、有机废气产生量按生产过程颗粒物、有机废气产生量的 1%计算。根据前文分析,生产过程颗粒物产生总量为 7.0072t/a、非甲烷总烃产生总量为 0.9888t/a, TVOC 产生总量为 3t/a。则实验室的颗粒物产生量为 0.0701t/a、非甲烷总烃产生量为 0.0099t/a, TVOC 产生量为 0.03t/a。

(14) 食堂油烟

项目改扩建后,不新增员工人数,食堂油烟产生量与改扩建前一致,根据前文分析,油烟产生量为0.849kg/d(254.7kg/a),采用静电油烟净化器将油烟废气处理后引至楼顶排放。

注:本项目真空油、液压油、导热油主要用于真空烧结炉、推板窑、静压机等生产设备的液压系统,由于真空油、液压油、导热油的沸点较高,在设备运行

过程中油类挥发量较小, 可忽略不计。

4.1.3.废气收集情况

(1) 煅烧工序

项目煅烧工序设有 6 台推板窑、2 台马弗炉,每台设备均设置废气直排口与收集管道连接,根据企业资料提供每台推板窑排风量为 3500m³/h,马弗炉排风量为 500m³/h,则煅烧工序废气收集风量为 22000m³/h,考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 2 台 12000m³/h 的"水喷淋"装置对煅烧工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA001、DA002)高空排放。

(2) 捏合工序

项目捏合工序设有 26 台捏合机、2 台开合式密炼机,拟在捏合设备设置包围型集气罩对捏合工序废气进行收集,根据《简明通风设计手册》上吸式排风罩的排风量计算公式如下:

$L=K\cdot P\cdot H\cdot Vx$

式中, P---排风罩敞开面的周长, m;

H--罩口至有害物源的距离, m;

Vx---边缘控制点的控制风速, m/s;

K--考虑沿高度分布不均匀的安全系数,通常取 K=1.4。

表 4.1-4 控制点的控制风速 Vx

| 污染物放散情况 | 最小控制风速 V _x (m/s) | 举例 |
|-------------------------|-----------------------------|--------------------------------------|
| 以轻微的速度散发到几乎是 静止的空气中 | 0.25~0.5 | 槽内液体的散发;气体或者 烟从敞口容器中外逸 |
| 以较低的速度散发到较平静 的空气中 | 0.5~1.0 | 喷漆室内喷漆;断续的倾倒 有尘屑的干物料到容器中; 焊接 |
| 以相当大的速度散发到空气 运动迅速的区域 | 1.0~2.5 | 在小喷漆室内用高压力喷 漆;快速装袋或装桶;往运 输器上给料 |
| 以高速散发到空气运动很迅 速的区域 | 2.5~10 | 磨削;重破碎;滚筒清理 |

表 4.1-5 项目捏合工序废气处理设施风量核算表

| 设备 | 设备数 量/台 | 集气罩尺 寸 | P (m) | H (m) | Vx (m/s) | K | L 收集风量 (m³/h) |
|-----|------------|-----------|-------|-------|----------|-----|------------------|
| 捏合机 | 26 | 0.4m*0.4m | 1.6 | 0.3 | 0.5 | 1.4 | 31449.6 |

| 开合式密 炼机 | 2 | 0.4m*0.4m | 1.6 | 0.3 | 0.5 | 1.4 | 2419.2 |
|------------|---|-----------|-----|-----|-----|-----|---------|
| | | | 合计 | | | | 33868.8 |

参考表 4.1-4"控制点的控制风速",集气罩吸入口速度取 0.5m/s。经核算,总的理论收集量为 33868.8m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 2 台 20000m³/h 的"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置对捏合工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA003、DA004)高空排放。

(3) 配料、流延、(静压后) 烘干工序

项目配料工序设有 2 台双行星真空动力混合机和 1 台多功能分散机,分别设置在密闭配料间内;项目流延工序设有 2 台流延机,设在密闭的流延车间内;项目静压后烘干工序设有 14 台干燥箱,设置在烘干车间内。项目配料、流延、(静压后)烘干工序有机废气采取密闭房间抽风方式收集。配料间密闭尺寸为6m*2m*3m,流延车间密闭尺寸为 38m*15m*3m,烘干车间密闭尺寸为15m*13m*3m,则密闭车间总体积为 2331m³,根据《三废处理工程技术手册(废气卷)》(刘天齐主编,化学工业出版社)中"表 17-1 每小时各种场所换气次数",一般作业室的换气次数为 6 次/h,则配料、流延、(静压后)烘干工序收集风量为13986m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 1 台 15000m³/h 的"二级活性炭吸附"装置对配料、流延工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA005)高空排放。

(4) 挤出、(挤出后)烘干工序

项目挤出工序设有 2 台高压挤出机,烘干工序设有 14 台干燥箱、15 台双开门干燥箱、4 台单开门干燥箱,拟设置在密闭的挤出车间内。项目挤出、(挤出后)烘干工序有机废气采取密闭房间抽风方式收集。挤出车间密闭尺寸为30m*20m*3m,则密闭车间总体积为1800m³,根据《三废处理工程技术手册(废气卷)》(刘天齐主编,化学工业出版社)中"表17-1 每小时各种场所换气次数",一般作业室的换气次数为6次/h,则挤出、(挤出后)烘干工序收集风量为10800m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置1台12000m³/h的"二级活性炭吸附"装置对烘干工序废气进行收集处理后

引至排气筒(DA006)高空排放。

(5) 埋粉、筛分工序

项目埋粉、筛分工序设置在密闭车间内,埋粉、筛分各设置一个工位,在工位上方设置包围型集气罩对埋粉、筛分工序废气进行收集,根据《简明通风设计手册》上吸式排风罩的排风量计算公式如下:

$L=K\cdot P\cdot H\cdot Vx$

式中, P---排风罩敞开面的周长, m;

H--罩口至有害物源的距离, m;

Vx---边缘控制点的控制风速, m/s;

K--考虑沿高度分布不均匀的安全系数,通常取 K=1.4。

集气罩尺 L收集风量 工位数 P (m) H (m) $V_X (m/s)$ K 工位 量/个 (m^3/h) 0.3 1.4 0.5 1.4 1058.4 埋粉工位 0.5m*0.5m 1058.4 1.4 0.3 0.5 1.4 筛分工位 0.5m*0.5m 2116.8 合计

表 4.1-6 项目埋粉、筛分工序废气处理设施风量核算表

参考表 4.1-4"控制点的控制风速",集气罩吸入口速度取 0.5m/s。经核算,总的理论收集量为 2116.8m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 1 台 5000m³/h 的"滤筒+水喷淋"装置对埋粉、筛分工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA007)高空排放。

(6) 脱脂烧结工序

项目脱脂烧结工序设有 2 台推板窑、69 台烧结炉,项目每台设备均设置废气直排口与收集管道连接,根据企业资料提供每台推板窑排风量为 3500m³/h,烧结炉排风量为 500m³/h,则脱脂烧结工序废气收集风量为 41500m³/h,考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 4 台 20000m³/h 的"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置对脱脂烧结工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA008、DA009、DA010、DA011)高空排放。

(7) 丝印、烘干工序

项目丝印工序设有 20 台丝印机,设置在密闭的房间内,丝印工序废气采取密闭房间抽风方式收集。丝印密闭房间的尺寸约为 20m*20m*3m,根据《三废处理

工程技术手册(废气卷)》(刘天齐主编,化学工业出版社)中"表 17-1 每小时各种场所换气次数",一般作业室的换气次数为 6 次/h,则丝印工序收集风量为7200m³/h。

项目丝印后烘干设有 2 台烘干隧道炉,项目每台设备均设置废气直排口与收集管道连接,根据企业资料提供每台烘干隧道炉排风量为 2500m³/h,则丝印烘干工序废气收集风量为 5000m³/h。

综上所述,项目丝印、烘干工序废气收集风量合计 12200m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 1 台 15000m³/h的"二级活性炭吸附"装置对丝印、烘干工序工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA012)高空排放。

(8) 真空烧结工序

项目真空烧结工序设有 2 台气氛炉、21 台真空烧结炉、3 台推板窑,项目每台设备均设置废气直排口与收集管道连接,根据企业资料提供每台气氛炉、推板窑的排风量为 3500m³/h,真空烧结炉排风量为 500m³/h,则真空烧结工序废气收集风量为 28000m³/h,考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置 1 台 30000m³/h 的"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置对真空烧结工序废气进行收集处理后引至排气筒(DA013)高空排放。

(9) 实验工序

项目实验室(中试车间)设有1台厚膜烧结炉、1台桥式高温烧结炉、1台高温炉、8台马弗炉、12台隧道型烤箱、2台流延机,项目每台设备均设置废气直排口与收集管道连接,根据企业资料提供,实验室设备均为小型试验设备,每台设备的排风量约为300m³/h,则总排风量为7500m³/h。

项目实验室还设有 2 台双开门干燥箱、3 台单开门干燥箱、2 台丝印机、2 台捏合机,拟设置在密闭的实验间内。项目实验间有机废气采取密闭房间抽风方式收集。实验间密闭尺寸为 20m*10m*3m,则密闭车间总体积为 600m³,根据《三废处理工程技术手册(废气卷)》(刘天齐主编,化学工业出版社)中"表 17-1 每小时各种场所换气次数",一般作业室的换气次数为 6 次/h,则实验间收集风量为

$3600 \text{m}^3/\text{h}_{\odot}$

综上所述,项目实验室总的理论收集风量合计为11100m³/h。考虑环保设备及抽风机运行中风阻、漏风和设备损耗等因素影响,本项目设置1台12000m³/h的"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置对实验室废气进行收集处理后引至排气筒(DA014)高空排放。

4.1.4.废气收集效率可行性分析:

项目废气收集效率参考值参考《广东省生态环境厅关于印发工业源挥发性有机物和氮氧化物减排量核算方法的通知》 (粤环函〔2023〕538 号)中附件《广东省工业源挥发性有机物减排量核算方法(2023 年修订版)》中表 3.3-2 废气收集集气效率参考值:

表 4.1-7 废气收集集气效率参考值

| 废气收 集类型 | 废气收集方式 | 情况说明 | 收集效率 (%) |
|-------------------------|--|---|-------------|
| | 单层密闭负压 | VOCs 产生源设置在密闭车间、密闭设备(含反应釜)、密闭管道内,所有开口处,包括人员或物料进出口处呈负压 | 90 |
| 全密封 设备/空 | 单层密闭正压 | VOCs 产生源设置在密闭车间内, 所有开口处,包括人员或物料进出 口处呈正压,且无明显泄漏点 | 80 |
| 间 | 双层密闭空间 | 内层空间密闭正压,外层空间密闭 负压 | 98 |
| | 设备废气排口直连 | 设备有固定排放管(或口)直接与 风管连接,设备整体密闭只留产品 进出口,且进出口处有废气收集措 施,收集系统运行时周边基本无 VOCs 散发。 | 95 |
| 半密闭 | 污染物产生点(或生产设施) | 敞开面控制风速不小于 0.3m/s | 65 |
| 型集气 设备 (含排 气柜) | 四周及上下有围挡设施,符合以下两种情况: 1. 仅保留1 个操作工位面; 2. 仅保留物料进出通道,通道敞开面小于1 个操作工位面。 | 敞开面控制风速小于 0.3m/s | 0 |
| 包围型 | 通过软质垂帘四周围挡(偶 | 敞开面控制风速不小于 0.3m/s; | 50 |
| 集气罩 | 有部分敞开) | 敞开面控制风速小于 0.3m/s | 0 |
| 外部集 气罩 | | 相应工位所有 VOCs 逸散点控制 风速不小于 0.3m/s | 30 |

| | 相应工位存在 VOCs 逸散点控制 风速小于 0.3m/s,或存在强对流干 扰 | 0 |
|-----------|---|---|
| 无集气 设施 | 1、无集气设施; 2、集气设施运行 不正常 | 0 |
| 么注. □ | 的 该工序按照座与此集效宏最高的为 | ・ |

备汪:问一丄序具有多种废气収集类型旳,该丄序按照废气収集效率最局旳类型取值。

项目煅烧、脱脂烧结、真空烧结工序采取废气直排口与收集管道连接的方式 收集废气,根据"表 4.1-7 废气收集集气效率参考值",参考"设备废气排口直连"的 收集效率,本项目的废气收集效率按95%计。

项目捏合、埋粉、筛分工序采取包围型集气罩形式收集,控制风速不小于 0.3m/s,参考"包围型集气罩"的收集效率,本项目的废气收集效率按50%计。

项目配料、流延、(静压后)烘干、挤出、(挤出后)烘干工序采用密闭车 间抽风收集方式, 密闭车间换气次数达到 6 次/h, 废气治理设施收集风量大干理论 风量,可使密闭车间达到微负压状态,参考"单层密闭负压"的收集效率,本项目 的废气收集效率按90%计。

项目丝印、烘干工序和实验室分别采用密闭车间抽风收集方式和废气直排口 与收集管道连接的方式收集废气,参考"单层密闭负压"和"设备废气排口直连" 的收集效率,本项目的丝印、烘干工序和实验室废气收集效率综合按90%计。

4.1.5.废气排放情况

(1) 气流分级工序投料粉尘

项目气流分级工序投料粉尘经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排 放,排放量为 1.82t/a,排放速率为 2.02kg/h (项目投料工序每天运行 3h, 年按 300 天计),可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新 建企业厂界无组织排放限值的要求。

(2) 煅烧工序颗粒物

项目煅烧工序颗粒物经收集引至2套"水喷淋"装置处理后经排气筒(DA001、 DA002) 高空排放。

表 4 1-8 项目煅烧工序磨气产排情况 (单套治理设施情况, 共2套)

| | 情况《 十 安阳生久旭情见》八章安/ |
|-----------|-------------------------------|
| 产污工序 | 煅烧 |
| 污染物 | 颗粒物 |
| 总产生量(t/a) | 0.392 |

| | 产 | 生速率(kg/h) | 0.0544 |
|-------------|------------|-------------|--------|
| | 年工作时间(h/a) | | 7200 |
| | | 收集效率(%) | 95 |
| | | 废气收集量(m³/h) | 12000 |
| | 有组织收集情 | 收集量(t/a) | 0.3724 |
| | 况 | 收集速率(kg/h) | 0.0517 |
| | 00 | 收集浓度(mg/m³) | 4.31 |
| | 有组织排放情况 | 处理设施名称 | 水喷淋 |
| | | 处理效率(%) | 85 |
| | | 排放量(t/a) | 0.0559 |
| | | 排放速率(kg/h) | 0.0078 |
| | | 排放浓度(mg/m³) | 0.65 |
| | 无组织排放情 | 排放量(t/a) | 0.0196 |
| | 况 | 排放速率(kg/h) | 0.0027 |
| | 总 | 排放量(t/a) | 0.0755 |
| /四川 次主(tru) | | | 1.3700 |

(3) 混料工序投料粉尘

项目混料工序投料粉尘经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,排放量为 1.0309t/a,排放速率为 1.15kg/h(项目投料工序每天运行 3h,年按 300 天计),可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值的要求。

(4) 捏合工序投料粉尘和有机废气

项目捏合工序投料粉尘经收集后与捏合有机废气一起经 2 套"滤筒+水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA003、DA004)高空排放。

表 4.1-9 项目捏合工序废气产排情况(单套治理设施情况,共2套)

| 产污工序 | | 捏合 | |
|------------|-------------|-------------|------------|
| | 污染物 | 颗粒物 | 非甲烷总烃 |
| 总 | 产生量(t/a) | 1.0309 | 0.13165 |
| 产生 | E速率(kg/h) | 0.4295 | 0.0549 |
| 年工 | 作时间(h/a) | 2400 | 2400 |
| | 收集效率(%) | 50 | 50 |
| | 废气收集量(m³/h) | 200 | 00 |
| 有组织收 | 收集量(t/a) | 0.5155 | 0.0658 |
| 集情况 | 收集速率(kg/h) | 0.2148 | 0.0274 |
|)KIH 00 | 收集浓度(mg/m³) | 10.74 | 1.37 |
| | 处理设施名称 | 滤筒+水喷淋+干式过液 | 虑器+二级活性炭吸附 |
| 有组织排 | 处理效率(%) | 97 | 80 |
| 放情况 | 排放量(t/a) | 0.0155 | 0.0132 |
| 川川川 | 排放速率(kg/h) | 0.0064 | 0.0055 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.32 | 0.27 |
| 无组织排 | 排放量(t/a) | 0.5155 | 0.0658 |

| 放情况 | 排放速率(kg/h) | 0.2148 | 0.0274 |
|-----------|------------|--------|--------|
| 总排放量(t/a) | | 0.5309 | 0.0790 |

注:项目滤筒除尘器处理效率按 80%,水喷淋装置处理效率按 85%,则综合处理效率为 1-(1-80%)×(1-85%)=97%。

(5) 配料、流延、(静压后) 烘干工序有机废气

项目配料、流延、(静压后)烘干工序有机废气一起经1套"二级活性炭吸附" 装置处理后经排气筒(DA005)高空排放。

表 4.1-10 项目配料、流延、(静压后)烘干工序废气产排情况

| | | 压力/ 外 1 工 1 / |
|------------|-------------|---------------|
| 产污工序 | | 配料、流延、(静压后)烘干 |
| 污染物 | | 非甲烷总烃 |
| | 总产生量(t/a) | 0.1364 |
| | 产生速率(kg/h) | 0.0568 |
| | 年工作时间(h/a) | 2400 |
| | 收集效率(%) | 90 |
| | 废气收集量(m³/h) | 15000 |
| 有组织收集 | 收集量(t/a) | 0.1228 |
| 情况 | 收集速率(kg/h) | 0.0512 |
| IH OL | 收集浓度(mg/m³) | 3.41 |
| | 处理设施名称 | 二级活性炭吸附 |
| 有组织排放 | 处理效率(%) | 80 |
| 有组织採放 情况 | 排放量(t/a) | 0.0246 |
| 目が | 排放速率(kg/h) | 0.0102 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.68 |
| 无组织排放 | 排放量(t/a) | 0.0136 |
| 情况 | 排放速率(kg/h) | 0.0057 |
| | 总排放量(t/a) | 0.0382 |
| | | |

(6) 挤出及(挤出后)烘干工序有机废气

项目挤出及(挤出后)烘干工序有机废气一起经1套"二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA006)高空排放。

表 4.1-11 项目挤出及(挤出后)烘干工序废气产排情况

| | 产污工序 | 挤出及(挤出后)烘干 |
|------------|-------------|------------|
| 污染物 | | 非甲烷总烃 |
| 总产生量(t/a) | | 0.1364 |
| 产生速率(kg/h) | | 0.0568 |
| 年工作时间(h/a) | | 2400 |
| 收集效率(%) | | 90 |
| | 废气收集量(m³/h) | 12000 |
| 有组织收集 | 收集量(t/a) | 0.1228 |
| 情况 | 收集速率(kg/h) | 0.0512 |

| | 收集浓度(mg/m³) | 4.26 |
|---------------|-------------|---------|
| | 处理设施名称 | 二级活性炭吸附 |
| 左 姆奶批选 | 处理效率(%) | 80 |
| 有组织排放 情况 | 排放量(t/a) | 0.0246 |
| 月切山 | 排放速率(kg/h) | 0.0102 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.85 |
| 无组织排放 | 排放量(t/a) | 0.0136 |
| 情况 | 排放速率(kg/h) | 0.0057 |
| | 总排放量(t/a) | 0.0382 |

(7) 埋粉、筛分工序粉尘

项目埋粉、筛分工序粉尘一起经 1 套"滤筒+水喷淋"装置处理后经排气筒 (DA007) 高空排放。

表 4.1-12 项目埋粉、筛分工序废气产排情况

| 产污工序 | | 埋粉、筛分 |
|---------------|-------------|--------|
| 污染物 | | 颗粒物 |
| | 总产生量(t/a) | 0.2984 |
| | 产生速率(kg/h) | 0.1243 |
| | 年工作时间(h/a) | 2400 |
| | 收集效率(%) | 50 |
| | 废气收集量(m³/h) | 5000 |
| 有组织收集 | 收集量(t/a) | 0.1492 |
| 情况 | 收集速率(kg/h) | 0.0622 |
| 19.00 | 收集浓度(mg/m³) | 12.43 |
| | 处理设施名称 | 滤筒+水喷淋 |
| 有组织排放 | 处理效率(%) | 97 |
| 有组织排放 情况 | 排放量(t/a) | 0.0045 |
| 月がし | 排放速率(kg/h) | 0.0019 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.37 |
| 无组织排放 | 排放量(t/a) | 0.1492 |
| 情况 | 排放速率(kg/h) | 0.0622 |
| | 总排放量(t/a) | 0.1537 |

注:项目滤筒除尘器处理效率按 80%,水喷淋装置处理效率按 85%,则综合处理效率为 1-(1-80%)×(1-85%)=97%。

(8) 脱脂烧结工序颗粒物、有机废气

项目脱脂烧结工序颗粒物、有机废气一起经 4 套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA008、DA009、DA010、DA011)高空排放。

表 4.1-13 项目脱脂烧结工序废气产排情况(单套治理设施情况,共4套)

| 产污工序 | 脱脂烧结工序 | |
|------------|--------|--------|
| 污染物 | 颗粒物 | 非甲烷总烃 |
| 总产生量(t/a) | 0.2307 | 0.1102 |
| 产生速率(kg/h) | 0.0320 | 0.0153 |

| 年 | 工作时间(h/a) | 7200 | 7200 |
|------------|-------------|-------------------|--------|
| | 收集效率(%) | 95 | 95 |
| | 废气收集量(m³/h) | 200 | 000 |
| 有组织 | 收集量(t/a) | 0.2192 | 0.1047 |
| 收集情 | 收集速率(kg/h) | 0.0304 | 0.0145 |
| 况 | 收集浓度(mg/m³) | 1.52 | 0.73 |
| 处理设施名称 | | 水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附 | |
| 有组织 排放情 | 处理效率(%) | 85 | 80 |
| | 排放量(t/a) | 0.0329 | 0.0209 |
| 况 | 排放速率(kg/h) | 0.0046 | 0.0029 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.23 | 0.15 |
| 无组织 | 排放量(t/a) | 0.0115 | 0.0055 |
| 排放情 况 | 排放速率(kg/h) | 0.0016 | 0.0008 |
| J | 总排放量(t/a) | 0.0444 | 0.0264 |

(9) 浆料制备工序粉尘

项目浆料制备工序投料粉尘经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,排放量为 0.1346t/a,排放速率为 0.15kg/h(项目投料工序每天运行 3h,年按 300 天计),可达到广东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001)第二时段无组织排放浓度监控限值的要求。

(10) 丝印、烘干工序有机废气

项目丝印、烘干工序有机废气一起经 1 套"二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA012)高空排放。

表 4.1-14 项目丝印、烘干工序废气产排情况

| 产污工序 | | 丝印、烘干工序 |
|--------------|-------------|---------|
| 污染物 | | TVOC |
| 总产生量(t/a) | | 3 |
| 产生速率(kg/h) | | 1.2500 |
| | 年工作时间(h/a) | 2400 |
| | 收集效率(%) | 90 |
| | 废气收集量(m³/h) | 15000 |
| 有组织收集 | 收集量(t/a) | 2.7000 |
| 情况 | 收集速率(kg/h) | 1.1250 |
| 10.00 | 收集浓度(mg/m³) | 75.00 |
| | 处理设施名称 | 二级活性炭吸附 |
| 有组织排放 | 处理效率(%) | 80 |
| 十月组织排放 情况 | 排放量(t/a) | 0.5400 |
| 旧化 | 排放速率(kg/h) | 0.2250 |
| | 排放浓度(mg/m³) | 15.00 |
| 无组织排放 | 排放量(t/a) | 0.3000 |

| 情况 | 排放速率(kg/h) | 0.1250 |
|-----------|------------|--------|
| 总排放量(t/a) | | 0.8400 |

(11) 真空烧结工序有机废气

项目真空烧结工序有机废气一起经 1 套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA013)高空排放。

表 4.1-15 项目真空烧结工序废气产排情况

| 产污工序 | | 真空烧结工序 | | |
|------------|------------------|-------------------|--------|--|
| 污染物 | | 颗粒物 | 非甲烷总烃 | |
| Į. | 总产生量(t/a) | 0.0246 | 0.0118 | |
| 产生速率(kg/h) | | 0.0034 | 0.0016 | |
| 年工作时间(h/a) | | 7200 | 7200 | |
| | 收集效率(%) | 95 | 95 | |
| | 废气收集量(m³/h) | 30000 | | |
| 有组织 | 收集量(t/a) | 0.0234 | 0.0112 | |
| 收集情 | 收集速率(kg/h) | 0.0032 | 0.0016 | |
| 况 | 收集浓度(mg/m³) | 0.11 | 0.05 | |
| | 处理设施名称 | 水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附 | | |
| 有组织 | 处理效率(%) | 85 | 80 | |
| 排放情 况 | 排放量(t/a) | 0.0035 | 0.0022 | |
| | 排放速率(kg/h) | 0.0005 | 0.0003 | |
| | 排放浓度(mg/m³) | 0.02 | 0.0104 | |
| 无组织 | 排放量(t/a) | 0.0012 | 0.0006 | |
| 排放情 | 排放速率(kg/h) | 0.0002 | 0.0001 | |
| 况 | 1H以述学(Kg/fl) | | | |
| 总排放量(t/a) | | 0.0047 | 0.0028 | |
| | | | | |

(12) 实验室废气

项目实验过程会产生颗粒物、有机废气(非甲烷总烃、TVOC),经1套"水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附"装置处理后经排气筒(DA014)高空排放。

表 4.1-16 项目实验室废气产排情况

| 产污工序 | | 实验室 | | | |
|------------|------------|--------|--------|--------|--|
| 污染物 | | 颗粒物 | 非甲烷总烃 | TVOC | |
| 总产生量(t/a) | | 0.0701 | 0.0099 | 0.03 | |
| 产生速率(kg/h) | | 0.0097 | 0.0014 | 0.0042 | |
| 年工 | 【作时间(h/a) | 7200 | 7200 | 7200 | |
| | 收集效率(%) | 90 | 90 | 90 | |
| | 废气收集量 | 12000 | 12000 | 12000 | |
| 有组 | (m^3/h) | | | | |
| 织收 | 收集量(t/a) | 0.0631 | 0.0089 | 0.0270 | |
| 集情 | 收集速率(kg/h) | 0.0088 | 0.0012 | 0.0038 | |
| 况 | 收集浓度 | 0.73 | 0.10 | 0.31 | |

| | (mg/m^3) | | | |
|-----------|------------|-------------------|--------|-------------|
| | 处理设施名称 | 水喷淋+干式过滤器+二级活性炭吸附 | | 上炭吸附 |
| 有组 | 处理效率(%) | 85 | 80 | 80 |
| 织排 | 排放量(t/a) | 0.0095 | 0.0018 | 0.0054 |
| 放情 | 排放速率(kg/h) | 0.0013 | 0.0002 | 0.0008 |
| 况 | 排放浓度 | 0.11 | 0.0206 | 0.0625 |
| | (mg/m^3) | | | |
| 无组 | 排放量(t/a) | 0.0070 | 0.0010 | 0.0030 |
| 织排 | | 0.0010 | 0.0001 | 0.0004 |
| 放情 | 排放速率(kg/h) | | | |
| 况 | | | | |
| 总排放量(t/a) | | 0.0165 | 0.0028 | 0.0084 |

(13) 食堂油烟

项目改扩建后食堂油烟产生量不变,依托原有的 1 套 10000m³/h 风量的静电油烟净化器将油烟废气处理后引至楼顶排气筒(DA0015)排放,油烟处理效率 ≥90%,则油烟排放速率为 0.0142kg/h(0.026t/a),油烟排放浓度为 1.42mg/m³,经大气的扩散稀释作用后,油烟废气符合到《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)要求。

(14) 废气排放量汇总

表 4.1-17 项目废气排放汇总一览表

| 产污工序 | 污染物 | 排放口编号 | 有组织排放量 t/a | 无组织排放量 t/a |
|------------------|-------|-------|------------|------------|
| 气流分级工序 | 颗粒物 | / | / | 1.82 |
| 煅烧工序 | 颗粒物 | DA001 | 0.0559 | 0.0196 |
| NX/配工/丁 | 颗粒物 | DA002 | 0.0559 | 0.0196 |
| 混料工序 | 颗粒物 | / | / | 1.0309 |
| | 颗粒物 | DA003 | 0.0155 | 0.5155 |
| 捏合工序 | 非甲烷总烃 | DA003 | 0.0132 | 0.0658 |
| 1年71二/7 | 颗粒物 | DA004 | 0.0155 | 0.5155 |
| | 非甲烷总烃 | DA004 | 0.0132 | 0.0658 |
| 配料、流延、(静 压后)烘干工序 | 非甲烷总烃 | DA005 | 0.0246 | 0.0136 |
| 挤出及(挤出后) 烘干工序 | 非甲烷总烃 | DA006 | 0.0246 | 0.0136 |
| 埋粉、筛分工序 | 颗粒物 | DA007 | 0.0045 | 0.1492 |
| | 颗粒物 | DA008 | 0.0329 | 0.0115 |
| | 非甲烷总烃 | DA008 | 0.0209 | 0.0055 |
| 脱脂烧结工序 | 颗粒物 | DA009 | 0.0329 | 0.0115 |
| 加加州一 | 非甲烷总烃 | DA009 | 0.0209 | 0.0055 |
| | 颗粒物 | DA010 | 0.0329 | 0.0115 |
| | 非甲烷总烃 | DA010 | 0.0209 | 0.0055 |

| | 颗粒物 | DA011 | 0.0329 | 0.0115 |
|------------|-------|----------|------------|------------|
| | 非甲烷总烃 | DA011 | 0.0209 | 0.0055 |
| 浆料制备 | 颗粒物 | / | / | 0.1346 |
| 丝印、烘干工序 | TVOC | DA012 | 0.5400 | 0.3000 |
| 真空烧结工序 | 颗粒物 | DA013 | 0.0035 | 0.0012 |
| 具工烷结工庁 | 非甲烷总烃 | DA013 | 0.0022 | 0.0006 |
| | 颗粒物 | DA014 | 0.0095 | 0.0070 |
| 实验室 | 非甲烷总烃 | DA014 | 0.0018 | 0.0010 |
| | TVOC | DA014 | 0.0054 | 0.0030 |
| 食堂 | 食堂油烟 | DA015 | 0.0255 | / |
| | 污染物 | 排放总量 t/a | 有组织排放量 t/a | 无组织排放量 t/a |
| | 颗粒物 | 4.551 | 0.2919 | 4.2591 |
| 合计 | 非甲烷总烃 | 0.3456 | 0.1632 | 0.1824 |
| | TVOC | 0.8484 | 0.5454 | 0.303 |
| | 食堂油烟 | 0.0255 | 0.0255 | / |

4.1.6.治理设施可行性分析

①废气治理装置

水喷淋塔:本项目废气水喷淋吸收装置拟采用填料喷淋塔,由塔体、填料、液体分布器、气水分离器、喷淋系统、循环水泵、循环水箱、等单元组成。塔内填料层作为气液两相间接触构件的传质装置,能增大气液两相间的接触面积。水喷淋吸收塔废气净化装置塔底部装有填料支承板,填料以错综方式放置在支承板上。喷淋水从塔顶经液体分布器喷淋到填料上,并沿填料表面流下。气体从塔底送入,经气体分布装置分布后,与液体呈逆流连续通过填料层的空隙,在填料表面上,气液两相密切接触进行传质,废气中可溶于水的污染物进入水中,达到净化废气的目的。而且项目部分有机废气烟气温度较高,可经过水喷淋塔进行降温,以免影响后续活性炭吸附装置的运行。

由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有水喷淋装置对颗粒物的去除效率,参考"3089 耐火陶瓷制品及其他耐火材料制造行业系数表"喷淋塔对颗粒物去除效率为85%。

滤筒除尘器:滤筒除尘器是以滤筒作为过滤元件所组成的除尘器。含尘气体 进入除尘器灰斗后,由于气流断面突然扩大及气流分布板作用,气流中一部分粗 大颗粒在动和惯性力作用下沉降在灰斗;粒度细、密度小的尘粒进入滤尘室后, 通过布朗扩散和筛滤等组合效应,使粉尘沉积在滤料表面上,净化后的气体进入净气室由排气管经风机排出。

由于《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》的"3073 特种陶瓷制品制造行业系数手册"没有滤筒除尘器对颗粒物的去除效率,参考"203 木质制品制造行业系数表"的侧吸式滤芯除尘技术对颗粒物去除效率为80%。且根据《滤筒除尘器在化工行业中的应用探讨》(内蒙古鄂尔多斯电冶股份公司氯碱化工分公司陈刚,屈向东),滤筒除尘器除尘效率较高,可达到99.99%。因此本项目保守按80%计。

活性炭吸附装置:本项目所用活性炭为蜂窝活性炭,蜂窝活性炭常常被用来吸附回收空气中的有机溶剂和恶臭气体。蜂窝活性炭吸附的实质是利用活性炭吸附的特性,把低浓度大风量废气中的有机溶剂吸附到活性炭中并浓缩,经活性炭吸附净化后的气体直接排空,其实质是一个吸附浓缩的过程,并没有把有机溶剂处理掉。蜂窝活性炭吸附的主要优点:吸附效率高、运行成本低、维护方便、能够同时处理多种混合废气。但是由于蜂窝活性炭本身对吸附气体有一定的饱和度,当活性炭达到饱和后需进行更换或再生。更换频次视其运行工况而定,废活性炭为危险废物,需交由有资质的单位收集处理。

A、工作原理:

气体由风机提供动力,正压或负压进入活性炭吸附床,由于活性炭固体表面上存在着未平衡和未饱和的分子引力或化学健力,因此当此固体表面与气体接触时,就能吸引气体分子,使其浓聚并保持在固体表面,污染物质从而被吸附,废气经过滤器后,进入设备排尘系统,净化气体高空达标排放。

B 设备特点:

- a、适用于常温低浓度的有机废气的净化,设备投资低。
- b、设备结构简单、占地面积小。
- c、整套装置无运动部件,维护简单,故障率低、留有前侧门,更换过滤材料 简单方便。

项目有机废气的去除效率参考《广东省印刷行业挥发性有机化合物废气治理

技术指南》,处理效率约为 50%~80%,并结合同类行业的废气处理经验,第一级活性炭吸附有机废气浓度较高,处理效率取 60%;第二级活性炭吸附有机废气浓度降低,处理效率取 50%,总处理效率为 1- (1-60%)×(1-50%)=80%,本项目二级活性炭处理效率按 80%计算。

根据《排污许可证申请与核发技术规范 陶瓷砖瓦工业》表 28~表 33 的废气污染防治推荐可行技术,颗粒物的可行技术包括"袋式除尘、电除尘、电袋复合除尘、湿式电除尘、湿式做法等",有机废气(非甲烷总烃)的可行技术包括"光催化、焚烧炉、活性炭吸附等",项目颗粒物采用的水喷淋塔或者滤筒除尘器+水喷淋塔治理方式属于可行技术,本项目的有机废气主要采用二级活性炭工艺治理,属于可行技术。

4.1.6.非正常排放

废气的非正常工况主要考虑废气收集、处理设施故障,此情况下处理效率均下降至 0%。为保持废气处理系统正常运行,项目设置专人对废气处理系统进行定期维护,因此本项目改扩建后非正常工况一年发生频次按照 1 次/年考虑,单次持续时间 0.5-2h,本次评价按照 1h 考虑。则大气污染源非正常工况具体情况见下表。

表 4.1-18 废气污染物非正常排放情况一览表

| 排放源 | 污染物 | 非正常 排放原 因 | 非正常排 放速率 (kg/h) | 非正常排放 浓度(mg/m³) | 单次持 续时间 /h | 年发 频次/ 次 | 应对 措施 |
|---------|-----------|-----------------|-----------------------|--------------------|------------------|----------------|--------------------|
| DA001 | 颗粒物 | | 0.0517 | 4.31 | 1 | 1 | |
| DA002 | 颗粒物 | | 0.0517 | 4.31 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | | 0.2148 | 10.74 | 1 | 1 | |
| DA003 | 非甲烷总 烃 | | 0.0274 | 1.37 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | | 0.2148 | 10.74 | 1 | 1 | |
| DA004 | 非甲烷总 烃 | 废气装 置失效 | 0.0274 | 1.37 | 1 | 1 | 停机 维护 |
| DA005 | 非甲烷总 烃 | 且八从 | 0.0512 | 3.41 | 1 | 1 | 1 2年1/ |
| DA006 | 非甲烷总 烃 | | 0.0512 | 4.26 | 1 | 1 | |
| DA007 | 颗粒物 | | 0.0622 | 12.43 | 1 | 1 | |
| D 4 000 | 颗粒物 | | 0.0304 | 1.52 | 1 | 1 | |
| DA008 | 非甲烷总 | | 0.0145 | 0.73 | 1 | 1 | |

| | 烃 | | | | | |
|-------|-----------|--------|-------|---|---|--|
| | 颗粒物 | 0.0304 | 1.52 | 1 | 1 | |
| DA009 | 非甲烷总 烃 | 0.0145 | 0.73 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | 0.0304 | 1.52 | 1 | 1 | |
| DA010 | 非甲烷总 烃 | 0.0145 | 0.73 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | 0.0304 | 1.52 | 1 | 1 | |
| DA011 | 非甲烷总 烃 | 0.0145 | 0.73 | 1 | 1 | |
| DA012 | TVOC | 1.1250 | 75.00 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | 0.0032 | 0.11 | 1 | 1 | |
| DA013 | 非甲烷总 烃 | 0.0016 | 0.05 | 1 | 1 | |
| | 颗粒物 | 0.0088 | 0.73 | 1 | 1 | |
| DA014 | 非甲烷总 烃 | 0.0012 | 0.10 | 1 | 1 | |
| | TVOC | 0.0038 | 0.31 | 1 | 1 | |
| DA015 | 食堂油烟 | 0.1415 | 14.15 | 1 | 1 | |

4.1.7.大气环境影响分析

项目气流分级工序、混料工序投料粉尘经过加强车间管理和投料操作规范后 无组织排放,可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019) 新建企业厂界无组织排放限值的要求。

项目浆料制备工序投料粉尘经过加强车间管理和投料操作规范后无组织排放,可达到广东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001)第二时段无组织排放浓度监控限值的要求。

项目煅烧、捏合、埋粉、筛分、脱脂烧结、真空烧结工序、实验室粉尘(颗粒物)经收集处理后能达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)表 1 企业大气污染物排放浓度限值,无组织排放的粉尘(颗粒物)可达到广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》(DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值的要求。

项目捏合、配料、流延、(静压、挤出后)烘干、脱脂烧结、丝印、烘干、真空烧结工序、实验室有机废气经收集处理后能达到《固定污染源挥发性有机物

综合排放标准》(DB44/2367-2022)表1中挥发性有机物排放限值要求,无组织排放的非甲烷总烃可满足《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)表3厂区内VOCs无组织排放限值要求。

项目周边 500 米范围内没有敏感点。项目所在地除臭氧外,SO₂、NO₂、PM₁₀、CO、PM_{2.5}污染物监测数据均达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单中二级标准要求,项目所在地为空气质量不达标区。项目生产过程中排放的大气污染物主要为颗粒物、NMHC、TVOC。各大气污染物经过环保措施治理后均能达标排放,且排放量不大,对周围环境影响不大。

4.2 废水

项目改扩建后全厂的废水主要包括生活污水、超声波清洗机废水、纯水制备浓水、水喷淋废水、冷却水。

4.2.1.项目废水产排分析

(1) 生活污水

本次改扩建项目员工从现有厂区进行调配,不新增员工,因此本项目不新增员工生活用水。根据前文分析可知,生活用水为13000m³/a(43.3m³/d),生活污水年排放量为11700m³/a(39m³/d),经三级化粪池处理后达到广东省地方标准《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合污水处理厂进水标准较严者的要求排至江门市高新区综合污水处理厂。

(2) 超声波清洗机废水

本次改扩建项目新增 2 台超声波清洗机,共设置 3 台超声波清洗机。根据前文分析,项目改扩建前单台超声波清洗机容积约 1 立方米,年循环水量为 300m³/a,则改扩建后超声波清洗机年循环水量为 900m³/a,超声波清洗水来源于自来水、不添加任何清洗剂,主要含有产品表面洗落的毛刺、浮灰,主要成分为 Al₂O₃、SiO₂、铝硅酸岩矿物,主要污染物为 SS,经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗,不外排。由于蒸发损耗,需定期对清洗水进行补充,采用经砂滤系统过滤的回用水或者纯水作为补充用水,根据建设单位提供资料,项目超声波清洗水补充量为 0.3m³/d,则项目年补充量为 90m³/a。

(3) 纯水制备浓水

本项目改扩建后配备有纯水机,根据企业资料提供,部分超声波清洗机槽体采用纯水作为补充用水,补充水量预计为 63m³/a。本项目纯水机产纯水率约为 70%,则年需新鲜水约 90m³/a,产生浓水 27m³/a(属于清净下水)。自来水先经过过滤器,达到预处理效果后通过高压泵进入 RO 反渗透系统进行深度脱盐,从而制得纯水,该过程还会产生浓水。项目纯水制备浓水经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗,不外排。

(4) 水喷淋废水

项目改扩建后设有 11 台水喷淋装置对收集的含尘废气进行处理。喷淋用水循环使用,定期补充,部分处理过有机废气的喷淋水需要定期更换。项目喷淋水在循环 过程 会 因 蒸 发 等 因 素 损 耗 , 参 照 《 工 业 循 环 冷 却 水 处 设 计 规 范 (GB50050-2017)》"闭式系统的补充水量不宜大于循环水量的 1.0‰",本项目水喷淋装置水量补充系数按 1.0‰计。

表 4.2-1 项目改扩建后水喷淋装置用水情况一览表

| 排放口编号 | 工序 | 处理 风量 m³/h | 液气 比 L/m³ | 循环 水量 m³/h | 循环 次数 (次 /h) | 水箱水量" | 运行 时间 h/a | 新鲜 水补 充量 m³/a | 更换频次 | 更换 水量 t/a |
|-------|-----------|------------------|-----------------|------------------|-----------------------|----------|-----------------|------------------------|-------|-----------------|
| DA001 | 煅烧 | 12000 | 1.5 | 18 | 16 | 1.1 | 7200 | 129.6 | / | / |
| DA002 | 煅烧 | 12000 | 1.5 | 18 | 16 | 1.1 | 7200 | 129.6 | / | / |
| DA003 | 捏合 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 2400 | 72 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA004 | 捏合 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 2400 | 72 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA007 | 埋粉、筛 分 | 5000 | 1.5 | 7.5 | 11 | 0.6 8 | 2400 | 18 | / | / |
| DA008 | 脱脂烧 结 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 7200 | 216 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA009 | 脱脂烧 结 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 7200 | 216 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA010 | 脱脂烧 结 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 7200 | 216 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA011 | 脱脂烧 结 | 20000 | 1.5 | 30 | 19 | 1.5 8 | 7200 | 216 | 2 次/年 | 3.16 |
| DA013 | 真空烧 结 | 30000 | 1.5 | 45 | 21 | 2.1 4 | 7200 | 324 | 2 次/年 | 4.28 |
| DA014 | 实验室 | 12000 | 1.5 | 18 | 16 | 1.1 | 7200 | 129.6 | 2 次/年 | 2.26 |
| 合计 | | | | | | | | 1738.8 | / | 25.5 |

综上所述,项目改扩建后水喷淋装置用水量为 1764.3m³/a,补充水量为 1738.8m³/a,更换水量为 25.5m³/a,更换水量经收集后交有零散废水处理资质的公司处置。

(4) 冷水机、冷却塔用水

冷水机用水:项目改扩建后一共设有3台冷水机。其中冷却机水箱尺寸均为

0.8m*0.5m*0.5m,其中有效水深为 0.3m,计算出其有效容积为 0.12m³,水箱有效容积水量每小时循环约 8 次,则单台冷水机循环水量为 0.96m³/h。项目冷水机年工作时间为 2400h,总循环水量为 6912m³/a。冷水机的冷却水在循环过程会因自然蒸发等因素损耗,参照《工业循环冷却水处设计规范(GB50050-2017)》"闭式系统的补充水量不宜大于循环水量的 1.0‰",本项目按 1.0‰计,则冷水机补充水量约为 6.912m³/a。

冷却塔用水:项目改扩建后设有1台冷却塔。项目冷却塔循环水量为20m³/h。冷却水(使用过程中不添加阻垢剂、絮凝剂)循环使用、不外排。冷却塔冷却水因受热蒸发等因素会损耗一部分的水分,需要定期补充新鲜水,根据《工业循环冷却水处理设计规范》(GB/T50050-2017)中的蒸发水量计算公式:

 $Qe=k\cdot\triangle t\cdot Qr$

式中: Qe-----蒸发水量(m³/h);

Qr-----循环冷却水量(m³/h);

△t-----循环冷却水进、出温差(°C);

k-----蒸发损失系数(1/℃);

表 4.2-2 蒸发损失系数 k

| 大气温度 (℃) | -10 | 0 | 10 | 20 | 30 | 40 |
|----------|--------|--------|--------|--------|--------|--------|
| k (1/°C) | 0.0008 | 0.0010 | 0.0012 | 0.0014 | 0.0015 | 0.0016 |

项目冷却水进水温度 30°C、出水温度 25°C, 进出水温度差为 5°C; 根据冷却水进塔温度为 30°C,则 K 值取 0.0015,通过计算可知,冷却水由于热量蒸发损耗的水量约 0.15m³/h。项目冷却塔年运行 2400h,则冷水塔补充用水量为 360m³/a。

综上所述,项目冷水机、冷却塔补充用水量合计为 366.912m³/a。

4.2.2.零散废水外运可行性分析

项目水喷淋装置废水每年更换量为 25.5t/a,符合《江门市区零散工业废水第三方治理管理实施细则(试行)》(江环函[2019]442号)中"排放废水量小于或等于 50吨/月,不包括生活污水、餐饮业污水,以及危险废物"要求,属于零散工业废水,可委托第三方治理企业进行废水收集和处置。同时本项目应①于每年年初将当年的转移管理计划和合同报送属地生态环境部门。②发生转移后,次

月5日前零散工业废水产生单位将上月的废水转移处理情况表报送属地生态环境部门。③需如实填写转移联单,制作转移记录台账,并做好台账档案管理。

项目零散工业废水意向收运单位为江门市崖门新财富环保工业有限公司,根据《关于江门市崖门新财富环保工业有限公司废水处理厂二期处理 300 吨/天零散工业废水项目环境影响报告表的批复》(江新环审[2019]110 号),江门市崖门新财富环保工业有限公司接收符合《江门市区零散工业废水第三方治理管理实施细则(试行)》规定的零散工业废水,种类包括印刷废水、喷漆有机废气喷淋废水、表面处理的除油酸洗清洗废水、印花废水、化工废水、食品废水等,不接收含化学转化膜的金属表面处理废水和涉及危险废物的废水。

项目水喷淋装置废水符合零散工业废水第三方治理的管理范畴中的喷淋废水,项目废水种类为一般工业废水,不涉及危险废物,符合江门市崖门新财富环保工业有限公司接收工业废水的要求。

江门市崖门新财富环保工业有限公司二期建成后处理规模为300吨/天,项目生产废水日最大转移量为0.085t/d,占江门市崖门新财富环保工业有限公司二期新增处理规模水量的0.03%,占比较少,故本项目生产废水交由江门市崖门新财富环保工业有限公司处理,不会对江门市崖门新财富环保工业有限公司的排水量和水质造成冲击,对江门市崖门新财富环保工业有限公司运行影响不大。

项目厂内收容零散废水,建议做好废水收容台账,并加强管理,定时转移。 定期安排人员检查收容水箱的完整及密闭性,防止水箱破损导致废水泄漏,污染 外环境。另外在收容区硬底化的基础上进行防渗处理,尽可能减少"跑、漏、滴" 情况下的进一步渗漏。

4.2.3.废水监测方案

根据《排污单位自行监测技术指南 陶瓷工业》(HJ1255-2022),本项目生活污水经三级化粪池处理后纳入江门市高新区综合污水处理厂,属于间接排放,不要求开展自行监测。

4.2.4.水环境影响分析

项目改扩建不新增生活污水,生活污水经三级化粪池处理后达到广东省地方

标准《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合污水处理厂进水标准较严者的要求排至江门市高新区综合污水处理厂;超声波清洗废水和纯水制备浓水经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗,不外排;项目喷淋用水循环使用,定期补充,部分处理过有机废气的喷淋水需要定期更换,更换水量经收集后交有零散废水处理资质的公司处置;项目冷水机用水循环使用,定期补充,不外排。因此,本项目废水对周围水体及其它地表水环境影响不大。

4.3.噪声

4.3.1 噪污染源源强核算

设备运行会产生一定的机械噪声,噪声源强在60-80dB(A)之间。

表 4.3-1 噪声污染源源强核算结果及相关参数一览表

| | ኒቤ ለ አታፊክ | 声源类 | | 噪声源强 | | 核算方 | 持续时间 | |
|---------------------------------------|-----------|-----|------------|------------------------------|---------------------|-----|--------|--|
| 产噪车间 | 设备名称 | 型 | 设备数 量/台 | 设备1m 处单台 噪声源 强dB(A) | 叠加噪 声源强 dB(A) | 法 | 间 h | |
| | 推板窑 | 频发 | 6 | 65 | 73 | | 7200 | |
| | 打粉机 | 频发 | 2 | 60 | 63 | | 2400 | |
| 烧结车间 | 单级滤筒处理器 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 2400 | |
| | 滚筒球磨机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 2400 | |
| | 马弗炉 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 7200 | |
| ************************************* | 碗型混砂机 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 2400 | |
| 搅拌车间- | 摇摆颗粒机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 2400 | |
| 烘干车间 | 干燥箱 | 频发 | 14 | 65 | 76 | | 2400 | |
| 捏合车间。 | 捏合机 | 频发 | 26 | 65 | 79 | | 2400 | |
| 王 L 十 H | 开合式密炼机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | 类比法 | 2400 | |
| 造粒车间 | 造粒机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 2400 | |
| | 智能冷热一体机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 2400 | |
| | 粉碎线 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 2400 | |
| 粉碎车间 | 双锥混合机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 2400 | |
| | 振动筛 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 2400 | |
| | 气流分级机 | 频发 | 1 | 70 | 70 | | 2400 | |
| 分级车间 | 沸腾制粒机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 2400 | |
| 刀級干削 | 二维混合机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 2400 | |
| | 一体式单机除尘器 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 2400 | |

| | 单机滤筒处理器 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
|-----------|------------|----|----|----|----|-----|-----|
| Ī | 不锈钢干湿两用搅拌机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] | 240 |
| Ī | 三维混合机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] | 240 |
| | 液压破碎机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] | 240 |
| 烧结车间 | 罩式炉 | 频发 | 69 | 65 | 83 |] [| 720 |
| 埋粉车间 | 自动撒粉机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 外观阻值检测一体机 | 频发 | 17 | 60 | 72 | | 240 |
| 全检车间 | 外观AOI检测机 | 频发 | 6 | 60 | 68 | | 240 |
| | 阻值检测机 | 频发 | 4 | 60 | 66 | | 240 |
| 气氛炉车 间 | 气氛炉 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 720 |
| | 丝印机 | 频发 | 20 | 65 | 78 | | 240 |
| | 摆盘机 | 频发 | 10 | 65 | 75 |] [| 240 |
| 丝印车间 | 锁螺丝机 | 频发 | 5 | 60 | 67 |] [| 240 |
| | 拆螺丝机 | 频发 | 5 | 60 | 67 |] [| 240 |
| | 烘干隧道炉 | 频发 | 2 | 65 | 68 |] [| 240 |
| 真空车间 | 真空烧结炉 | 频发 | 21 | 65 | 78 |] [| 720 |
| 划切车间 | 划切机 | 频发 | 21 | 65 | 78 |] | 240 |
| | 超声波清洗机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] | 240 |
| | 网带炉 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 温等静压机 | 频发 | 2 | 65 | 68 |] | 240 |
| 静压车间 | 热压机 | 频发 | 8 | 65 | 74 |] [| 240 |
| | 真空打包机 | 频发 | 3 | 65 | 70 | | 240 |
| | 自动叠巴机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| 流延车间 | 流延机 | 频发 | 2 | 65 | 68 |] [| 240 |
| | 裁切机 | 频发 | 2 | 65 | 68 |] [| 240 |
| | 双行星真空动力混合机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 双行星真空动力混合机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] [| 240 |
| 配料车间 | 多功能分散机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 智能恒温干燥箱 | 频发 | 10 | 65 | 75 | | 240 |
| | 智能恒温干燥箱 | 频发 | 9 | 65 | 75 |] [| 240 |
| | 粉碎机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 搅拌机 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 240 |
| 无机车间 | 粉末成型机 | 频发 | 3 | 65 | 70 | | 240 |
| | 砂磨机 | 频发 | 1 | 65 | 65 |] | 240 |
| | 球磨机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| 挤出车间 | 高压挤出机 | 频发 | 2 | 65 | 68 |] | 240 |

| | 双开门干燥箱 | 频发 | 15 | 65 | 77 | | 2400 |
|--------------|----------|----|----|----|----|---|------|
| | 单开门干燥箱 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 240 |
| | 镀膜机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 2400 |
| 镀膜车间 | 冷水机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 纯水机 | 频发 | 1 | 60 | 60 | | 240 |
| | 冷水机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 真空搅拌脱泡机 | 频发 | 4 | 65 | 71 | - | 240 |
| 少 小 户 | 真空搅拌脱泡机 | 频发 | 3 | 65 | 70 | | 240 |
| 浆料房 ├ | 三辊研磨机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | - | 240 |
| | 三辊研磨机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| | 智能恒温干燥箱 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| 推板窑车 间 | 推板窑 | 频发 | 5 | 65 | 72 | | 720 |
| 裁边车间 | 激光切割机 | 频发 | 5 | 65 | 72 | | 240 |
| | 超声波清洗机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| 清洗车间 | 干燥箱 | 频发 | 6 | 65 | 73 | | 240 |
| | 纯水机 | 频发 | 1 | 60 | 60 | | 240 |
| | 网带炉 | 频发 | 4 | 65 | 71 | | 720 |
| | 厚膜烧结炉 | 频发 | 1 | 65 | 65 | - | 720 |
| | 桥式高温烧结炉 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 720 |
| | 高温炉 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 720 |
| | 马弗炉 | 频发 | 8 | 65 | 74 | | 720 |
| | 隧道型烤箱 | 频发 | 12 | 65 | 76 | | 240 |
| | 双槽超声波清洗机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | - | 240 |
| 实验室 | 温等静压机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| (中试车) | 温等静压机 | 频发 | 1 | 65 | 65 | | 240 |
| 1.47 | 200型流延机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 单门干燥箱 | 频发 | 3 | 65 | 70 | | 240 |
| | 双门干燥箱 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 气流粉碎机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 捏合机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 丝印机 | 频发 | 2 | 65 | 68 | | 240 |
| | 冷却塔 | 频发 | 1 | 70 | 70 | | 240 |
| 楼顶平台 | 环保风机 | 频发 | 14 | 80 | 91 | | 720 |
| 宿舍楼顶 | 环保风机 | 频发 | 1 | 80 | 80 | | 1800 |

4.3.2 预测模式

根据《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ2.4-2021)推荐的方法,以预测点为原点,选择一个坐标系,确定各噪声源位置,并测量各噪声源到预测点的距离,将各噪声源视为半自由状态噪声源,按声能量在空气传播中衰减模式可计算出某噪声源在预测点的声压级,预测模式如下:

A、室内声源

首先计算出计算某一室内声源靠近围护结构处产生的倍频带声压级或 A 声级:

$$L_{p1} = L_w + 10 \lg \left(\frac{Q}{4\pi r^2} + \frac{4}{R} \right)$$

式中: L_{p1}——靠近开口处(或窗户)室内某倍频带的声压级或 A 声级, dB;

Lw ——点声源声功率级(A 计权或倍频带), dB:

Q——指向性因数;

R——为房间常数;

r ——声源到靠近围护结构某点处的距离, m。

计算出所有室内声源在靠近围护结构处产生的 i 倍频带叠加声压级:

$$L_{p1i}(T) = 101g \left(\sum_{j=1}^{N} 10^{0.1L_{p1ij}} \right)$$

计算出室外靠近围护结构处的倍频带声压级:

$$L_{p2} = L_{p1} - (TL + 6)$$

B、室外声源

无指向性点声源几何发散衰减的基本公式是:

$$L_p(r) = L_p(r_0) - 20 \lg(r/r_0)$$

式中: L_n(r)——预测点处声压级, dB;

 $L_p(r_0)$ ——参考位置 r_0 处的声压级,dB;

r——预测点距声源的距离;

r₀——参考位置距声源的距离。

$$A_{\rm div} = 20\lg(r/r_0)$$

式中: Adiy——几何发散引起的衰减, dB;

r——预测点距声源的距离;

r₀——参考位置距声源的距离。

将室外声源的声压级和透过面积换算成等效的室外声源,计算出中心位置位于透声面积(S)处的等效声源的倍频带声功率级:

$$L_{w} = L_{p2}(T) + 10 \lg S$$

式中: S 为透声面积, m²。

拟建工程声源对预测点产生的贡献值(Leqg):

$$L_{\text{eqg}} = 10 \lg \left[\frac{1}{T} \left(\sum_{i=1}^{N} t_i 10^{0.1 L_{N}} + \sum_{j=1}^{M} t_j 10^{0.1 L_{N}} \right) \right]$$

式中: Leqg—建设项目声源在预测点产生的噪声贡献值, dB;

N—为室外声源个数;

M—为等效室外声源个数;

T—为计算等效声级时间, s:

预测点的贡献值和背景值按能量叠加方法计算得到的声级,噪声预测值 (Leq)计算公式为:

$$L_{\text{eq}} = 101\text{g} \left(10^{0.1 L_{\text{eqg}}} + 10^{0.1 L_{\text{eqh}}} \right)$$

式中: Leq ——预测点的噪声预测值, dB;

Legg——建设项目声源在预测点产生的噪声贡献值,dB;

Legb——预测点的背景噪声值, dB。

4.3.3 项目噪声控制措施

为减小项目噪声对周边环境的影响,企业应采取以下治理措施:

①在设备选型方面,在满足工艺生产的前提下,选用精度高、装配质量好、 噪声低的设备;对于某些设备运行时由振动产生的噪声,应对设备基础进行隔振、 减振,以此减少噪声。

- ②重视厂房的使用状况,尽量采用密闭形式,除必要的消防门、物流门之外, 在生产时项目将车间门窗关闭,防止噪声对外传播;厂房内可使用隔声材料进行 降噪,进一步削减噪声强度。
- ③对设备进行合理布局,项目应将高噪声设备放置在远离厂界的位置,并对空压机加强基础减振及支承结构措施,如采用橡胶隔振垫、软木、压缩型橡胶隔振器等。再通过墙体的阻隔作用减少噪声对周边环境的影响。
- ④加强对设备的维修保养,适时添加润滑剂防止设备老化,使设备处于良好的运行状态,避免因不正常运行所导致的噪声增大。
- ⑤合理安排生产计划并加强生产管理,避免同时使用高噪声设备,禁止在夜间使用高噪声设备。

参考《噪声控制技术》(李耀中主编,化学工业出版社),设置隔声间降噪效果为 10~40dB(A);设置室内声屏障阻隔生产设备的直达声,降噪效果小于 10dB(A);采取吸声措施吸收室内混响声,降噪效果为 4~10dB(A);采取隔振措施阻止声传递,降噪效果为 5~25dB(A)。项目主要降噪措施为合理布局、墙体隔声、吸声、减振等,本项目降噪效果按 25dB(A)计。

表 4.3-2 噪声治理效果表

| 声源位置 | 噪声产生情 | 治理 | 理措施 | 噪声排放情况声 | |
|-------|---------------|---------------|------------|---------|--|
| 产源位直 | 况声级 dB (A) | 措施 | 降噪效果 dB(A) | 级 dB(A) | |
| 烧结车间 | 76 | | 25 | 51 | |
| 搅拌车间 | 73 | | 25 | 48 | |
| 烘干车间 | 76 | | 25 | 51 | |
| 捏合车间 | 79 | | 25 | 54 | |
| 造粒车间 | 71 |] 合理布局、减 | 25 | 46 | |
| 粉碎车间 | 74 | 振、隔音、吸 | 25 | 49 | |
| 分级车间 | 75 | 声等措施 | 25 | 50 | |
| 烧结车间 | 83 | 一 4.1月116 | 25 | 58 | |
| 埋粉车间 | 65 | | 25 | 40 | |
| 全检车间 | 74 | | 25 | 49 | |
| 气氛炉车间 | 68 | | 25 | 43 | |
| 丝印车间 | 80 | | 25 | 55 | |
| 真空车间 | 78 | | 25 | 53 | |

| 划切车间 | 79 | 25 | 54 |
|-----------|----|----|----|
| 静压车间 | 76 | 25 | 51 |
| 流延车间 | 73 | 25 | 48 |
| 配料车间 | 79 | 25 | 54 |
| 无机车间 | 75 | 25 | 50 |
| 挤出车间 | 78 | 25 | 53 |
| 镀膜车间 | 69 | 25 | 44 |
| 浆料房 | 76 | 25 | 51 |
| 推板窑车间 | 72 | 25 | 47 |
| 裁边车间 | 72 | 25 | 47 |
| 清洗车间 | 74 | 25 | 49 |
| 实验室(中试车间) | 82 | 25 | 57 |
| 楼顶平台 | 91 | 25 | 66 |
| 宿舍楼顶 | 80 | 25 | 55 |

4.3.4 预测结果

项目等效噪声对厂界四周的噪声贡献值详见下表。

表4.3-3项目各边界噪声影响预测结果 单位: LAeq dB(A)

| | 声源位置 | 东边界 | 南边界 | 西边界 | 北边界 |
|---------|-----------|-----|-----|-----|-----|
| | 烧结车间 | 115 | 95 | 35 | 105 |
| | 搅拌车间 | 100 | 70 | 50 | 130 |
| | 烘干车间 | 130 | 70 | 20 | 130 |
| | 捏合车间 | 30 | 70 | 120 | 130 |
| | 造粒车间 | 55 | 80 | 95 | 120 |
| | 粉碎车间 | 40 | 95 | 110 | 105 |
| | 分级车间 | 10 | 100 | 140 | 100 |
| | 烧结车间 | 115 | 95 | 35 | 105 |
| | 埋粉车间 | 90 | 100 | 60 | 100 |
| | 全检车间 | 60 | 70 | 90 | 130 |
| | 气氛炉车间 | 20 | 110 | 130 | 90 |
| 各声源到边界/ | 丝印车间 | 25 | 85 | 125 | 115 |
| 敏感点的距离 | 真空车间 | 50 | 95 | 100 | 105 |
| 单位: m | 划切车间 | 40 | 70 | 110 | 130 |
| | 静压车间 | 140 | 20 | 10 | 180 |
| | 流延车间 | 100 | 20 | 50 | 180 |
| | 配料车间 | 120 | 20 | 30 | 180 |
| | 无机车间 | 130 | 40 | 20 | 160 |
| | 挤出车间 | 100 | 40 | 50 | 160 |
| | 镀膜车间 | 130 | 20 | 20 | 180 |
| | 浆料房 | 130 | 40 | 20 | 160 |
| | 推板窑车间 | 40 | 30 | 110 | 170 |
| | 裁边车间 | 20 | 40 | 130 | 160 |
| | 清洗车间 | 15 | 40 | 135 | 160 |
| | 实验室(中试车间) | 35 | 30 | 115 | 170 |

| | 楼顶平台 | 75 | 55 | 75 | 145 |
|-----------------|-------------------|----|-----|----|-----|
| | 宿舍楼顶 | 70 | 180 | 80 | 20 |
| | 烧结车间 | 10 | 11 | 20 | 11 |
| | 搅拌车间 | 8 | 11 | 14 | 6 |
| | 烘干车间 | 9 | 14 | 25 | 9 |
| | 捏合车间 | 24 | 17 | 12 | 12 |
| | 造粒车间 | 11 | 8 | 6 | 4 |
| | 粉碎车间 | 17 | 9 | 8 | 9 |
| | 分级车间 | 30 | 10 | 7 | 10 |
| | 烧结车间 | 17 | 18 | 27 | 18 |
| | 埋粉车间 | 1 | 0 | 4 | 0 |
| | 全检车间 | 13 | 12 | 10 | 7 |
| | 气氛炉车间 | 17 | 2 | 1 | 4 |
| | 丝印车间 | 27 | 16 | 13 | 14 |
| 各声源对厂界/ | 真空车间 | 19 | 13 | 13 | 13 |
| 敏感点贡献值 | 划切车间 | 22 | 17 | 13 | 12 |
| 单位: LAeq dB (A) | 静压车间 | 8 | 25 | 31 | 6 |
| (A) | 流延车间 | 8 | 22 | 14 | 3 |
| | 配料车间 | 12 | 28 | 24 | 9 |
| | 无机车间 | 8 | 18 | 24 | 6 |
| | 挤出车间 | 13 | 21 | 19 | 9 |
| | 镀膜车间 | 2 | 18 | 18 | -1 |
| | 浆料房 | 9 | 19 | 25 | 7 |
| | 推板窑车间 | 15 | 17 | 6 | 2 |
| | 裁边车间 | 21 | 15 | 5 | 3 |
| | 清洗车间 | 25 | 17 | 6 | 5 |
| | 实验室(中试车间) | 26 | 27 | 16 | 12 |
| | 楼顶平台 | 28 | 31 | 28 | 23 |
| | 宿舍楼顶 | 18 | 10 | 17 | 29 |
| | 界贡献值 Aeq dB(A) | 36 | 36 | 36 | 31 |
| ŕ | 平价 | 达标 | 达标 | 达标 | 达标 |

采取经墙体隔音、减振和吸声等措施处理后,再经过一段距离的衰减作用,项目厂界噪声均可达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准的要求(即昼间≤65dB(A),夜间≤55dB(A)),故项目营运期噪声对 周围环境影响可以接受。

4.3.5 噪声监测计划

根据《排污单位自行监测技术指南 陶瓷工业》(HJ1255-2022)的要求,本项目噪声污染源监测计划见下表。

表 4.3-4 噪声监测方案

| 监测点位 | 监测指标 | 监测频次 | 执行排放标准 |
|--------------------|------|------|--|
| 厂界东、南、西、 北厂界外1米 | 噪声 | 每年一次 | 《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)3类标准 |

4.4.固体废物

本项目产生的固体废弃物主要为生活垃圾、一般固废以及危险废物。

4.4.1 生活垃圾

本次改扩建项目不新增员工,根据前文分析,生活垃圾产生量为 240t/a,统 一收集后交由环卫部门处理。

4.4.2 一般固废

(1) 废包装袋

项目在生产、实验过程中使用到***涉密,不公开****,用量合计为823.25t/a,在投料过程会产生废包装袋,包装规格均为25kg/袋,则会产生32930个包装袋,单个包装袋约重50g,则废包装袋的产生量为1.6465t/a。根据《固体废物分类与代码目录》(2024年第4号),废包装袋属于SW17可再生类废物,废物代码为"900-003-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(2) 废匣钵

项目在煅烧、烧结需要用氧化铝匣钵盛装原料/工件进行烧结,匣钵循环使用,达到使用寿命的匣钵作为固废处理。根据企业资料提供,废匣钵每年产生量约为5t/a。根据《固体废物分类与代码目录》(2024年第4号),废匣钵属于SW17可再生类废物,废物代码为"900-099-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(3) 金属杂质

项目在粉碎过程中除铁器会将原料中的铁屑杂质分离处理,根据企业资料提供,金属杂质每年产生量约为 0.005t/a。根据《固体废物分类与代码目录》(2024年第 4 号),废匣钵属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-001-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(4) 边角料

项目在流延、裁边、裁切过程会产生陶瓷边角料,预计边角料产生量为 5t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),边角料属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-099-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(5) 废流延膜

项目在流延过程需要使用 PET 膜作为流延原料载体,PET 膜循环使用,达到使用寿命的流延膜作为固废处理,废流延膜预计产生量为 5t/a。根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),废流延膜属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-003-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(6) 次品

项目在外检过程会产生次品,预计次品产生量为 5t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),次品属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-099-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(7) 废滤芯

项目在纯水制备过程需要定期更换滤芯,预计废滤芯产生量为 0.01t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),废滤芯属于 SW59 其他工业固体废物,废物代码为"900-009-S59",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(8) 过滤粉尘

项目在采用滤筒除尘器处理埋粉、筛分、捏合粉尘废气,需要定期清理滤筒,会产生过滤粉尘,产生量约为 0.9441t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024年第 4 号),过滤粉尘属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-099-S17",经收集后回用于埋粉、捏合工序。

(9) 喷淋沉渣

项目采用水喷淋装置处理含尘废气,需要定期捞渣,会产生喷淋沉渣。根据前文分析,水喷淋塔处理的粉尘量预计为 1.6523t/a,喷淋沉渣含水量按 80%计,则喷淋沉渣产生量为 8.2615t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),喷淋沉渣属于 SW17 可再生类废物,废物代码为"900-099-S17",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(10) 砂滤污泥

项目超声波清洗废水主要污染物为 SS, 经过砂滤系统过滤后循环使用,因此需要定期清理砂滤系统,会产生砂滤污泥,预计产生量为 0.01t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),砂滤污泥属于 SW59 其他工业固体废物,废物代码为"900-099-S59",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

(11) 废滤筒

项目采用滤筒除尘处理粉尘,滤筒除尘装置需要定期更换滤筒,预计废滤筒产生量为 0.01t/a,根据《固体废物分类与代码目录》(2024 年第 4 号),废滤筒属于 SW59 其他工业固体废物,废物代码为"900-009-S59",经收集后交一般固废收集转运单位回收处理。

4.4.3 危险废物

(1) 废原料桶

项目在生产、实验过程中使用到***涉密,不公开****,用量合计 34.34t/a,在投料过程会产生废原料桶,包装规格均为 25kg/桶,则会产生约 1374 个包装桶,单个包装桶重 250g,则废原料桶产生量为 0.3435t/a。根据《国家危险废物名录》(2025 年版),废包装桶属于"HW49 其他废物",废物代码: 900-041-49,经收集后交由有危废处理资质的单位处理。

(2)废油桶

项目设备运行使用到真空油、液压油、导热油,用量合计 1.6t/a,在使用过程会产生废油桶,包装规格为 25kg/桶,则会产生 64 个废油桶,单个包装桶重 250g,则废原料桶产生量为 0.016t/a。根据《国家危险废物名录》(2025 年版),废油桶属于"HW08 废矿物油与含矿物油废物",废物代码: 900-249-08,经收集后交由有危废处理资质的单位处理。

(3)废矿物油

项目在设备运行使用到的真空油、液压油、导热油需要定期更换,预计每年更换一次,更换量预计为 1.6t/a。根据《国家危险废物名录》(2025 年版),废油桶属于"HW08 废矿物油与含矿物油废物",废物代码:900-249-08,经收集后交

由有危废处理资质的单位处理。

(4) 废活性炭

根据《关于印发江门市 2025 年细颗粒物和臭氧污染协同防控工作方案的通知》(江环〔2025〕20 号)"附件 4 性炭吸附工艺规范化建设及运行管理工作指引",本项目采用的活性炭吸附装置技术参数如表 4.4-1~表 4.4-4 所示。

表 4.4-1 项目 DA003、DA004、DA008~DA011 活性炭吸附装置参数一览表

| | 4.4-1 火日 1 | DAUUS, DAUU4, DAUU | 18~DAUII 冶性灰ツ州表直参数一见衣 | | | |
|----------|-----------------------|-----------------------|-----------------------|--|-----------|---|
| 废气名 称 | 设施名称 | 参数指标 | 主要参数 | 备注 | | |
| | | 风量 Q (m³/h) | 20000 | / | | |
| | | | | 装置尺寸(m) | 3.3*1.7*2 | / |
| | | 活性炭类型 | 蜂窝 | / | | |
| | | 活性炭碘值 | ≥650 | / | | |
| | | 填充的活性炭密度 ρ (g/cm³) | 0.35 | 蜂窝状活性炭取 0.35g/cm ³ | | |
| | 汗 机 坦 m | 吸附截面积 S(m²) | 4.8 | S=Q/V/3600 | | |
| 捏合、脱 | | 炭箱抽屉尺寸(m) | 0.5*0.6*0.6 | W=0.5m, L=0.6m, H=0.6m | | |
| 脂烧结 | 活性炭吸 附装置 | 抽屉数量 M(个) | 16 | M=S/W/L | | |
| 废气 | III W.E. | 过滤流速 V(m/s) | 1.16 | 采用蜂窝状吸附剂时,蜂 窝状活性炭箱气体流速 宜低于 1.2m/s | | |
| | | 停留时间(s) | 0.52 | 停留时间=炭层厚度 ₊ 过 滤流速 | | |
| | | 活性炭装填量(t) | 1.008 | 活性炭装填量=抽屉数 量×炭层长度×炭层宽度 ×炭层厚度×活性炭密度 | | |
| | | 二级活性炭装填量 (t) | 2.016 | / | | |

表 4.4-2 项目 DA005、DA012 性炭吸附装置参数一览表

| 废气名 称 | 设施名称 | 参数指标 | 主要参数 | 备注 |
|-------------|---------|----------------------|-------------|----------------------------------|
| | | 风量 Q (m³/h) | 15000 | / |
| 配料、流 | | 装置尺寸 (m) | 2.8*1.7*2 | / |
| 延、(静 | 活性炭吸附装置 | 活性炭类型 | 蜂窝 | / |
| 压后)烘 | | 活性炭碘值 | ≥650 | / |
| 干和丝 印、烘干 | | 填充的活性炭密度 ρ(g/cm³) | 0.35 | 蜂窝状活性炭取 0.35g/cm ³ |
| 废气 | | 吸附截面积 S (m²) | 3.6 | S=Q/V/3600 |
| | | 炭箱抽屉尺寸(m) | 0.5*0.6*0.6 | W=0.5m, L=0.6m, |

| | | H=0.6m |
|-------------------|-------|--|
| 抽屉数量 M(个) | 12 | M=S/W/L |
| 过滤流速 V(m/s) | 1.16 | 采用蜂窝状吸附剂时,蜂 窝状活性炭箱气体流速 宜低于1.2m/s |
| 停留时间(s) | 0.52 | 停留时间=炭层厚度 _÷ 过 滤流速 |
| 单个活性炭装置装 填量(t) | 0.756 | 活性炭装填量=抽屉数 量×炭层长度×炭层宽度 ×炭层厚度×活性炭密度 |
| 二级活性炭装置装 填量(t) | 1.512 | / |

表 4.4-3 项目 DA006、DA014 活性炭吸附装置参数一览表

| | ~ | 5 次日 DAUUU、 DAUI | 可用压火火机农重多 | · | |
|------------|---------|----------------------|-------------|--|--|
| 废气名 称 | 设施名称 | 参数指标 | 主要参数 | 备注 | |
| | | 风量 Q(m³/h) | 12000 | / | |
| | | 装置尺寸(m) | 2.8*1.7*2 | / | |
| | | 活性炭类型 | 蜂窝 | / | |
| | | 活性炭碘值 | ≥650 | / | |
| | | 填充的活性炭密度 ρ(g/cm³) | 0.35 | 蜂窝状活性炭取 0.35g/cm ³ | |
| | 活性炭吸 | 吸附截面积 S (m²) | 3.6 | S=Q/V/3600 | |
| 挤出及 (挤出 | | 炭箱抽屉尺寸(m) | 0.5*0.6*0.6 | W=0.5m, L=0.6m, H=0.6m | |
| 后)烘干 | 附装置 | 抽屉数量 M(个) | 12 | M=S/W/L | |
| 和实验 室废气 | III/KE. | 过滤流速 V(m/s) | 0.93 | 采用蜂窝状吸附剂时,蜂 窝状活性炭箱气体流速 宜低于 1.2m/s | |
| | | 停留时间(s) | 0.65 | 停留时间=炭层厚度 _÷ 过 滤流速 | |
| | | 单个活性炭装置装 填量(t) | 0.756 | 活性炭装填量=抽屉数 量×炭层长度×炭层宽度 ×炭层厚度×活性炭密度 | |
| | | 二级活性炭装置装 填量(t) | 1.512 | / | |

表 4.4-4 项目 DA013 活性炭吸附装置参数一览表

| 废气名 称 | 设施名称 | 参数指标 | 主要参数 | 备注 |
|------------|-------------|-------------|-----------|----|
| ± + 14 | or bl. Llum | 风量 Q (m³/h) | 30000 | / |
| 真空烧 结废气 | 活性炭吸 附装置 | 装置尺寸 (m) | 3.3*2.4*2 | / |
| 和及(| MX且 | 活性炭类型 | 蜂窝 | / |

| 活性炭碘值 | ≥650 | / |
|-----------------------|-------------|--|
| 填充的活性炭密度 ρ (g/cm³) | 0.35 | 蜂窝状活性炭取 0.35g/cm ³ |
| 吸附截面积 S(m²) | 7.2 | S=Q/V/3600 |
| 炭箱抽屉尺寸(m) | 0.5*0.6*0.6 | W=0.5m, L=0.6m, H=0.6m |
| 抽屉数量 M(个) | 24 | M=S/W/L |
| 过滤流速 V(m/s) | 1.16 | 采用蜂窝状吸附剂时,蜂 窝状活性炭箱气体流速 宜低于1.2m/s |
| 停留时间(s) | 0.52 | 停留时间=炭层厚度 ₊ 过 滤流速 |
| 单个活性炭装置装 填量(t) | 1.512 | 活性炭装填量=抽屉数 量×炭层长度×炭层宽度 ×炭层厚度×活性炭密度 |
| 二级活性炭装置装 填量(t) | 3.024 | / |

注:根据《关于印发江门市 2025 年细颗粒物和臭氧污染协同防控工作方案的通知》(江环(2025)20 号),废气颗粒物含量宜低于 1mg/m³、温度宜低于 40°C、相对湿度宜低于 70%、有机物的浓度应低于其爆炸极限下限的 25%。蜂窝状活性炭箱气体流速宜低于 1.2m/s,装填厚度不宜低于 600mm; 颗粒状活性炭箱气体流速宜低于 0.6m/s,装填厚度不宜低于 300mm; 纤维状活性炭箱气体流速宜低于 0.15m/s,装填厚度不宜低于 90mm。

表 4.4-5 项目活性炭装置有机废气处理量一览表

| 工序 | 治理设施 | 对应排 放口编 号 | 废气收 集量 (t/a) | 活性炭 处理效 率(%) | 活性炭处理的 废气量(t/a) | 活性 炭吸 附比 例 (%) | 活性炭 理论更 换量 t/a(含有 机废气) |
|-------------------------------|------------------------------|-----------------|--------------------|--------------------|--------------------|----------------------------|------------------------------------|
| 捏合 | 滤筒+水喷淋+ 干式过滤器+二 级活性炭吸附 | DA003 | 0.0658 | 80 | 0.0526 | 15 | 0.4036 |
| 捏合 | 滤筒+水喷淋+ 干式过滤器+二 级活性炭吸附 | DA004 | 0.0658 | 80 | 0.0526 | 15 | 0.4036 |
| 配料、 流延、 (静 压后) 烘干 | 二级活性炭吸附 | DA005 | 0.1228 | 80 | 0.0982 | 15 | 0.7532 |
| 挤出、 (挤 出后) 烘干 | 二级活性炭吸附 | DA006 | 0.1228 | 80 | 0.0982 | 15 | 0.7532 |
| 脱脂 | 水喷淋+干式过 | DA008 | 0.1047 | 80 | 0.0838 | 15 | 0.6422 |

| $\overline{}$ | | | | | | | | |
|---------------|------------|---------|-------|--------|----|--------|----|---------|
| | 烧结 | 滤器+二级活性 | | | | | | |
| | | 炭吸附 | | | | | | |
| | 脱脂 | 水喷淋+干式过 | | | | | | |
| | 烧结 | 滤器+二级活性 | DA009 | 0.1047 | 80 | 0.0838 | 15 | 0.6422 |
| | 流红 | 炭吸附 | | | | | | |
| | 脱脂 | 水喷淋+干式过 | | | | | | |
| | 院加 烧结 | 滤器+二级活性 | DA010 | 0.1047 | 80 | 0.0838 | 15 | 0.6422 |
| | 統領 | 炭吸附 | | | | | | |
| | 脱脂 | 水喷淋+干式过 | | | | | | |
| | 院 院结 | 滤器+二级活性 | DA011 | 0.1047 | 80 | 0.0838 | 15 | 0.6422 |
| | 統領 | 炭吸附 | | | | | | |
| | 丝印、 | 二级活性炭吸 | DA012 | 2.7 | 80 | 2.1600 | 15 | 16.5600 |
| | 烘干 | 附 | DA012 | 2.1 | 80 | 2.1000 | 13 | 10.3000 |
| | 真空 | 水喷淋+干式过 | | | | | | |
| | 共工 烧结 | 滤器+二级活性 | DA013 | 0.0112 | 80 | 0.0090 | 15 | 0.0687 |
| | 統領 | 炭吸附 | | | | | | |
| | 实验 | 水喷淋+干式过 | | | | | | |
| | 一 安 室 | 滤器+二级活性 | DA014 | 0.0359 | 80 | 0.0287 | 15 | 0.2202 |
| | 上 生 | 炭吸附 | | | | | | |
| | | | | | | | | |

表 4.4-6 项目活性炭更换周期

| | | | | | | |
|-------------------|-------------------|-----------------|---------------------------------|--------------------|------------------|---------------------|
| 装置对应 排放口编 号 | M (活性炭 用量, kg) | S (动态吸 附量,%) | C(活性炭削 减 的 VOCs 浓度,mg/m³) | Q(风 量, m³/h) | t(作业 时间, h/d) | T(活性炭 更换周期 d) |
| DA003 | 2016 | 15% | 1.1 | 20000 | 8 | 1718 |
| DA004 | 2016 | 15% | 1.1 | 20000 | 8 | 1718 |
| DA005 | 1512 | 15% | 2.73 | 15000 | 8 | 692 |
| DA006 | 1512 | 15% | 3.41 | 12000 | 8 | 693 |
| DA008 | 2016 | 15% | 0.58 | 20000 | 24 | 1086 |
| DA009 | 2016 | 15% | 0.58 | 20000 | 24 | 1086 |
| DA010 | 2016 | 15% | 0.58 | 20000 | 24 | 1086 |
| DA011 | 2016 | 15% | 0.58 | 20000 | 24 | 1086 |
| DA012 | 1512 | 15% | 60 | 15000 | 8 | 32 |
| DA013 | 3024 | 15% | 0.0396 | 30000 | 24 | 15909 |
| DA014 | 1512 | 15% | 0.3269 | 12000 | 24 | 2409 |
| | | # 4 4 B 75 E | | L 1次士 | | |

表 4.4-7 项目废活性炭更换量一览表

| 工序 | 治理设施 | 对应排 放口编 号 | 活性炭 处理的 废气量 (t/a) | 活性 炭装 置填 充量 t | 活性 炭年 更 頻次 | 废活性 炭更换 量(含有 机废气 量) t/a | 活性炭 理论更 换量 t/a(含有 机废气) | 废炭量大 造 世 世 世 世 世 世 世 世 世 世 世 世 世 |
|-------------------------------|----------------------------------|-----------------|----------------------------|------------------------|---------------------|-------------------------------------|------------------------------------|--|
| 捏合 | 滤筒+水喷淋 +干式过滤器 +二级活性炭 吸附 | DA003 | 0.0526 | 2.016 | 2 | 4.0846 | 0.4036 | 是 |
| 捏合 | 滤筒+水喷淋 +干式过滤器 +二级活性炭 吸附 | DA004 | 0.0526 | 2.016 | 2 | 4.0846 | 0.4036 | 是 |
| 配料、 流延、 (静压 后)烘 干 | 二级活性炭吸附 | DA005 | 0.0982 | 1.512 | 2 | 3.1222 | 0.7532 | 是 |
| 挤出、 (挤出 后)烘 干 | 二级活性炭 吸附 | DA006 | 0.0982 | 1.512 | 2 | 3.1222 | 0.7532 | 是 |
| 脱脂烧结 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA008 | 0.0838 | 2.016 | 2 | 4.1158 | 0.6422 | 是 |
| 脱脂烧结 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA009 | 0.0838 | 2.016 | 2 | 4.1158 | 0.6422 | 是 |
| 脱脂烧结 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA010 | 0.0838 | 2.016 | 2 | 4.1158 | 0.6422 | 是 |
| 脱脂烧结 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA011 | 0.0838 | 2.016 | 2 | 4.1158 | 0.6422 | 是 |
| 丝印、 烘干 | 二级活性炭 吸附 | DA012 | 2.1600 | 1.512 | 10 | 15.7680 | 16.5600 | 是 |
| 真空烧结 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA013 | 0.0090 | 3.024 | 2 | 6.0570 | 0.0687 | 是 |
| 实验室 | 水喷淋+干式 过滤器+二级 活性炭吸附 | DA014 | 0.0287 | 1.512 | 2 | 3.0240 | 0.2202 | 是 |
| 注. 而日 | 在运行 300 王 | 合计 | | | | 57.2378 面验物和自 | 21.7310 | 是 |

注:项目年运行 300 天,根据《关于印发江门市 2025 年细颗粒物和臭氧污染协同防控工作方案的通知》(江环〔2025〕20 号)文件的附录 4 "活性炭更换周期计算公式 T(d)=M×

S/C/10-6/Q/t" 计算可知,DA012 对应的活性炭装置应每年更换 10 次,其余活性炭装置应每年至少更换一次。根据该政策的"6.规范活性炭吸附设施运维:活性炭更换周期一般不应超过累计运行 500 小时或 3 个月",由于考虑到建设单位捏合、配料、流延、(静压后)烘干、挤出、(挤出后)烘干、脱脂烧结、真空烧结、实验室的 VOCs 产生量较小,VOCs 浓度较低且需吸附量小,以免造成资源浪费,项目拟半年换一次活性炭,且废活性炭更换量远大于理论更换量;项目丝印、烘干 VOCs 产生量较大,拟每年更换 10 次,废活性炭更换量大于理论更换量,故措施可行。

项目废气处理设施的废活性炭产生量为57.2378t/a,根据《国家危险废物名录(2025年版)》,废活性炭属于危险废物,废物类别为"HW49其他废物",废物代码为"900-039-49",经收集后定期交由有资质的危废单位回收。

表 4.4-8 固体废弃物产生情况及处理去向一览表

| | | 10. 1.1-0 | | 71 1/4/ == 113 9 0 | 次是在A F | ין אנטע ני | 1 | |
|----|--------------|------------------|-------------|--------------------|----------|------------|-----------------------|--|
| 序号 | 产生环节 | 名称 | 产生 量 t/a | 属性 | 物理性 状 | 贮存方式 | 备注 | |
| 1 | 员工生 活 | 生活垃圾 | 240 | 生活垃圾 | 固态 | 桶装 | 由当地环卫 部门清运 | |
| 2 | 生产过 程 | 废包装袋 | 1.6465 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | | |
| 3 | 煅烧、烧 结 | 废匣钵 | 5 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | | |
| 4 | 粉碎 | 金属杂质 | 0.005 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 定期交由一 | |
| 5 | 流延、裁 边、裁切 | 边角料 | 5 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 般固废收集 转运单位回 | |
| 6 | 流延 | 废流延膜 | 5 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 收处理 | |
| 7 | 外检 | 次品 | 5 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | | |
| 8 | 纯水制 备 | 废滤芯 | 0.01 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | | |
| 9 | 滤筒除 尘 | 过滤粉尘 | 0.9441 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 收集后回用 于埋粉、捏 合工序 | |
| 10 | 水喷淋 装置 | 喷淋沉渣 | 8.2615 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 定期交由一 | |
| 11 | 超声波 废水处 理 | 砂滤污泥 | 0.01 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 般固废收集 转运单位回 | |
| 12 | 滤筒除 尘 | 废滤筒 | 0.01 | 一般固废 | 固态 | 袋装 | 收处理 | |
| 13 | 生产过 程 | 废原料桶 | 0.3435 | 危险废物 | 液态 | 加盖密封 | 收集放置于 危废暂存 | |
| 14 | 设备保 养 | 废油桶 | 0.016 | 危险废物 | 固态 | 加盖密封 | 间,委托有 相关危废处 | |

| 15 | 设备保 养 | 废矿物油 | 1.6 | 危险废物 | 固态 | 桶装 | 置资质单位 定期清运 |
|----|----------|------|-------------|------|----|----|---------------|
| 16 | 废气处 理 | 废活性炭 | 57.237 8 | 危险废物 | 固态 | 桶装 | |

表 4.4-9 危险废物汇总情况表

| 序号 | 危险废 物名称 | 危险废 物类别 | 危险废物 代码 | 产生量 (t/a) | 产生 工序 及装 置 | 形态 | 有害成分 | 产废周期 | 危险特性 | 污染防治措施 |
|----|------------|------------------|------------|--------------|---------------------|----|---------|----------|------|---------------|
| 1 | 废原料 桶 | HW49 其他废 物 | 900-041-49 | 0.3435 | 生产 过程 | 固态 | 化学品 | 每天 | T/In | · 交 由 有 |
| 2 | 废油桶 | HW08 废矿物 | 900-249-08 | 0.016 | 设备 保养 | 固态 | 矿物 油 | 1年 | T, I | 危 险 |
| 3 | 废矿物 油 | 油与含 矿物油 废物 | 900-249-08 | 1.6 | 设备 保养 | 液态 | 矿物油 | 1年 | Т, І | 废物资 |
| 4 | 废活性 炭 | HW49 其他废 物 | 900-039-49 | 57.2378 | 废气 处理 | 固态 | 有机废气 | 3 个 月 | Т | 质的单位处理 |

表 4.4-10 建设项目危险废物贮存场所(设施)基本情况

| 贮存场 所(设 施)名称 | 危险废物名 称 | 危险废 物类别 | 危险废物 代码 | 位置 | 占地面积 | 贮存 方式 | 贮存能 力(t) | 贮存 周期 |
|--------------------|------------|------------|------------|------|------------------|----------|-------------|----------|
| | 废原料桶 | HW49 | 900-041-49 | 危废暂间 | 20m ² | 加盖 密封 | 30 | 3 个月 |
| 危险废 物暂存 | 废油桶 | HW08 | 900-249-08 | | | 加盖 密封 | | 3 个月 |
| 间 | 废矿物油 | HW08 | 900-249-08 | | | 桶装 | | 3 个月 |
| | 废活性炭 | HW49 | 900-039-49 | | | 桶装 | | 3 个月 |

2. 处置去向及环境管理要求

(1) 一般固体废物

为了妥善贮存项目产生的固废,建设单位设立固废暂存点,分类收集后依托现有一般固废暂存间存放,分类收集、妥善贮存,定时检查记录固体废物产生、储存、及时处置情况。一般工业固体废物暂存点应按照一般固废执行《一般工业

固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)中的要求做好防渗处理。

(2) 危险废物

危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)及《建设项目危险废物环境影响评价指南》(环保部公告 2017 年第 43 号)的要求,危险废物贮存应关注"四防"(防风、防雨、防晒、防泄漏)。同时根据《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)的要求,做好相应的防范措施。本项目依托现有危废间,按危废种类明确分区,设置漫坡或围堰;在危废间地面硬底化的前提下做好重点防渗措施;专人专管,定期检查容器的完整性,防止危废泄漏等事故发生;保证室内通风。同时作好危险废物情况的台账记录,记录上注明危险废物的名称、来源、数量、特性和包装容器的类别、入库日期、存放库位、废物出库日期。按要求进行联网登记,并定期交危废单位转运。

综上,项目的固体废物均得到妥善处置,对周边环境影响不大。

4.5.地下水、土壤

4.5.1 污染源及污染途径分析

污染源: 生产车间、危废暂存间、三级化粪池、化学品仓。

污染途径:主要污染途径为地面漫流、垂直入渗、大气沉降,本项目污染途径分析如下:

(1) 地面漫流

地面漫流主要指由于占地范围内原有污染物质的水平扩散造成污染范围水平扩大的影响途径。生产废水排入自然水体、含土壤污染物的初期雨水对外排放(不含通过污水管网纳入集中污水处理设置情况)等的建设项目须考虑地面漫流污染途径。

本次改扩建项目不新增生活污水,原有的生活污水经三级化粪池处理达标后排至江门市高新区综合污水处理厂;超声波清洗废水和纯水制备浓水经过砂滤系统过滤水质后回用于清洗,不外排;项目喷淋用水循环使用,定期补充,部分处理过有机废气的喷淋水需要定期更换,更换水量经收集后交有零散废水处理资质的公司处置;项目冷水机用水循环使用,定期补充,不外排。因此,本项目废水

对周围水体及其它地表水环境影响不大。项目生产设施、治理设施均设置专人管理、定期维护,正常运行时不会发生废水下渗。因此本项目正常情况下不考虑地面漫流对土壤、地下水的影响。

(2) 垂直入渗

垂直入渗主要指由于占地范围内原有污染物质的入渗迁移造成污染范围垂向 扩大的影响途径。设置地面处理池体(主要针对化学表面处理工艺)、设置地下 池体及储罐、危险化学品及有毒有害物质集中存储和地下输送(项目生产过程储 存的原辅材料且做好防渗措施的除外)等的建设项目须考虑垂直入渗污染途径。

本项目三级化粪池在做好防漏防渗措施的情况下污染土壤和地下水的可能性 较小;危废仓、化学品仓在做防雨、防腐、防渗漏等措施的情况下污染土壤和地 下水的可能性也较小。

(3) 大气沉降

大气沉降主要指由于生产活动产生气体排放间接造成土壤环境污染的影响途径。本项目对土壤环境产生大气沉降影响的污染因子主要是 VOCs、颗粒物等。 其中 VOCs 为气态污染物,基本不会发生沉降;颗粒物会通过大气干、湿沉降的方式进入周围的土壤、地下水环境,因此本项目通过大气沉降对土壤环境的影响很小。

4.5.2 防控措施

(1) 源头控制措施

- ①加强废气、废水、危险废物的管理,尽量从源头上减少污染物的产生量;
- ②工艺、管道设备、污水储存及处理构筑物采取有效的污染控制措施,将污染物跑冒滴漏降到最低限。污水输送管道尽可能架空敷设,同时施工过程中保证高质量安装,运营过程中要加强管理,杜绝废水跑、冒、滴、漏现象:
 - ③采取严格的污染防治措施,加强对每个排污环节的控制及管理。

(2) 过程防控措施

①加强厂区绿化,充分利用植物对污染物的净化作用,通过绿化来降低大气污染物通过大气沉降进入土壤中的量,在污染环境条件下生长的植物,都能不同

程度地拦截、吸附和富集污染物质。有的污染物质被吸收后,经过植物代谢作用 还能逐渐解毒。因此,植物对大气环境具有一定的净化作用。

②根据厂区各生产单元和区域污染物的分布特征进行分区防渗,将厂区划分为重点防渗区、一般防渗区和简单防渗区,项目分区保护措施见下表。

表4.5-1 项目分区保护措施

| | WHO I WHO I WANTED | | | | | | | | |
|----|--------------------|-----------------|------------------------|----------------|--|--|--|--|--|
| 序号 | | 区域 | 潜在污染 源 | 设施 | 要求措施 | | | | |
| 1 | 重点防渗区 | 危废暂 存间 | 危险 废物 | 危废暂存间 | 分区做好标识; 地面做好防腐、防渗措施; 仓库门口设置围堰,符合《危险废物贮存 污染控制标准》(GB 18597-2023)的要 求 | | | | |
| | | 化学品 | ***涉密, 不公开 ****等 | 化学品仓 | 分类存放;地面做好防渗、防泄漏措施; 仓库门口设置围堰; | | | | |
| | | 生产区域 | 生产 车间 | 地面 | 铺设钢筋混凝土加防渗剂的防渗地坪,车 间地面采用防渗钢筋混凝土结构,内部采 用水泥基渗透结晶型防渗材料涂层 | | | | |
| 2 | 般防治 | 零散废 水储存 区 | 喷淋废水 | 零散废水储 存桶 | 设置专人管理,定期维护 | | | | |
| | 渗区 | 一般固度仓 | 一般固废 | 一般固废 | 设置在厂区内,一般固废采用库房、包装 工具(罐、桶、包装袋等)贮存,其 暂存区需做好防渗漏、防雨淋、防扬尘措 施 | | | | |
| | 简单 | 第 生活区 参 | 生活 污水 | 收集管道、 三级化粪池 | 无裂缝、无渗漏,定期检查 | | | | |
| 3 | 防渗渗区 | | 生活 垃圾 | 生活垃圾暂 存区(桶) | 设置在厂区内,生活垃圾采用桶装处理, 其暂存区需做好防渗漏、防雨淋、防扬尘 措施 | | | | |

同时要加强厂区巡检,对跑冒滴漏做到及时发现、及时控制;严格装置区内 污染防治区地面分区防渗以及地下污水管线及污水收集、储存、处理设施防渗措 施;做好厂区危废暂存间、化学品仓地面防渗等的管理,防渗层破裂后及时补救、 更换。

4.5.3 跟踪监测要求

经采取分区防护措施后,项目用地范围内拟进行全部硬底化,且做好防风、 防渗漏措施,各个环节均能得到良好控制,故可不开展土壤、地下水环境跟踪监 测。

4.6.生态

本项目利用现有厂房进行改扩建,项目仅需对其进行设备安装。因此,本项目的建设对周边生态环境无明显影响。

4.7.环境风险

1、评价依据

7

8

(1) 风险调查

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018),项目涉及的危险物质主要是生产过程中使用的化学品;同时,项目运行后会产生一定量的危险废物。根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)附录 B 的重点关注的风险物质及临界值,本项目所涉及的风险物质及临界量见下表。

表 4.7-1 危险物质风险识别表 ***涉密,不公开*****

序 危险物 临界量 最大存在 临界量 CAS 储存区域 q_n/Q_n 묵 质 依据① 量 qn(t) $Q_n(t)$ 1 2 3 4 5

注:项目合金粉最大储存量为 0.4t, 其中银含量占 30%,则银的最大存在量为 0.12t;项目废矿物油、废油桶每年产生一次,则废矿物油、废油桶最大存在量分别为 1.6t 和 0.016t;项目废活性炭、废原料桶预计贮存周期为 3 个月,每年转移 4 次,则废活性炭、废原料桶最大存在量分别约为 0.086t 和 14.31t。

0.7716864

项目 Q 值Σ

(2) 环境风险潜势初判

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018),计算所涉及的每种危险物质在厂界内的最大存在总量与其在附录 B 中对应临界量的比值 O。

当只涉及一种危险物质时,计算该物质的总量与其临界量的比值,即为Q; 当存在多种危险物质时,则按式(1-1)计算物质总量与其临界量的比值Q。

$$Q = \frac{q_1}{Q_1} + \frac{q_2}{Q_2} + \dots + \frac{q_n}{Q_n}$$
 (1-1)

式中: q₁, q₂,, q_n—每种危险化学品实际存在量,单位为吨。

Q1, Q2,, Qn—每种危险化学品相对应的临界量, 单位为吨。

当 Q<1 时,该项目环境风险潜势为I。

当 Q≥1 时,将 Q 值划分为: (1) 1≤Q<10; (2) 10≤Q<100; (3) Q≥100。

由表 4-21 可知,本项目涉及的危险物质的 Q 值 Σ =0.7716864<1,即可判定该项目环境风险潜势为 I 级;无需开展风险专项分析。

2、环境风险识别

本项目危险物质分布情况及影响途径详见下表。

表 4.7-2 危险物质分布情况及影响途径一览表

| 环境风 险类型 | 环境风险 描述 | 危险物质 | 分布/危 险单元 | 风险 类别 | 环境影响途径及后果 | 风险防范措施 | |
|--------------------|----------------------|--------------|-------------|----------|-------------------------------------|--|--|
| 危险物质泄漏 | 物质泄漏 挥发进入 大气 | 各类危险 | 危险废物 | 大气 环境 | 通过挥发,对厂区局部 大气环境和厂区附近环 境造成瞬时影响 | 现场配置泄漏吸 附收集等应急器 材,防止泄漏物挥 发;各类危险废 物分类分区存放 | |
| | 物质泄漏进入水体 | 废物 | 暂存间 | 水环境 | 通过雨水管排放到附近 水体,影响内河涌水质, 影响水生环境 | | |
| 火灾、 爆炸引 发伴生/ | 燃烧烟尘 及污染物 进入大气 | CO 等 | 原料仓、 成品仓 | 大气 环境 | 通过燃烧烟气扩散,对 周围大气环境造成短 时污染 | 落实防止火灾措施,设计完整高效的报警系统,发生 | |
| 次生污染物排 放 | 消防废水 进入附近 水体 | COD 等 | | 水环境 | 通过雨水管对附近内 河涌水质造成影响 | 火灾时可封堵雨 水井,厂区内设置 应急池 | |
| 废气处 理装置 失效 | 废气无处 理直接进 入大气 | 颗粒物、 有机废气 | 生产车间 | 大气 环境 | 对厂区附近大气环境 造成瞬时影响 | 安排人员巡逻检查,如发现装置存在不正常现象,应立即停止生产维修,定期保养等 | |

3、环境风险分析

(1) 危险物质泄漏事故

危废暂存间出现泄漏时,泄露化学品可能进入水体或大气,对环境造成危害, 在加强管理和采取措施情况下是风险是可控的。***涉密,不公开****泄漏后物质 挥发基本控制在车间内,因此对周围大气环境的影响不大。

同时,建议建设单位在厂区化学品仓、危废暂存间出入口设置漫坡,以备化 学品在洒落或泄漏时能临时清理存放,且已在化学品仓和危险废物贮存场所地面 铺设防渗防腐材料,故不会对周围水体造成威胁。

综合以上分析,项目原料泄漏风险通过采取措施后完全可控,不会对周围大气和水体造成威胁。

(2) 火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放

当原材料使用和管理不善,生产过程中机油出现泄漏而遇火源时可能产生火灾。火灾事故散发的烟气对周围大气直接造成影响。原材料现场火灾扑救主要采用干粉,大的火灾扑救产生消防水可能进入内河涌对水体造成危害。发生火灾时及时封堵雨水井,可有效防止消防水进入附近水体,不会对周围水体造成危害。项目的火灾事故风险可控。

(3) 废气处理装置失效

当废气处理装置失效时,废气无处理直接进入大气,会对厂区附近大气环境 造成瞬时影响。一旦出现处理装置失效事故,应立即停止生产,并对装置进行检 查维修,避免生产废气不经过任何处理直接排放到大气环境中。

4、环境风险防范措施及应急要求

针对本项目原料、辅料可能带来的风险,提出以下防范措施和事故应急措施:

- (1) 风险防范措施:
- ①制定严格的生产操作规程,加强作业工人的安全教育,杜绝工作失误造成事故;
 - ②在仓库、生产车间的明显位置张贴禁用明火的告示,防止机油泄露时大面

积扩散;

- ③仓库、车间及危废间内应设置移动式灭火器,并设置消防沙箱;
- ④储存辅助材料的桶上应注明物质的名称、危险特性、安全使用说明以及事故应对措施等内容;
 - ⑤搬运和装卸时,应轻拿轻放,防止撞击;
- ⑥仓库应安排专人管理,做好入库记录,并定期检查材料存储的安全状态,定期检查其包装有无破损,以防止泄漏;
 - ⑦环保设备要专人专责,定期保养,并做好巡检记录。
 - (2) 事故应急措施:
- ①成立事故应急处理小组,由车间安全负责人担任事故应急小组组长,一旦 发生泄漏、火灾等事故,应立即启动事故应急预案,并向有关环境管理部门汇报 情况,协助环境管理部门进行应急监测等工作;
- ②生产车间及原料库内应配备灭火器、消防沙箱和防毒面具等消防应急设备, 并定期检查设备有效性,落实防止火灾措施,发生火灾时可封堵雨水井,打开厂 区应急池收集消防废水;
- ③定期检查危险废物贮存场所地面防渗防腐材料性能,一旦发生泄漏事故时,避免泄漏物质下渗,同时应立即切断一切火源,对原料仓喷施干粉覆盖泄漏物,降低蒸汽危害,并尽快封堵泄漏源;
- ④事故处理完毕后应采用防爆泵将泄漏液转移至槽车或专用的收集容器内, 再做进一步处置;
 - ⑤一旦出现废气处理装置失效事故,应立即停止生产,对装置进行检查维修;

5、分析结论

本项目运行后会产生一定量的危险废物。通过简单风险分析,项目主要风险 为使用的危废泄漏、火灾爆炸引起伴生/次生污染物排放及废气处理装置失效。项 目通过采取防止泄漏及火灾措施,环保设备定期维修保养等,可以将项目的风险 水平降到较低的水平,其环境风险总体是可控的。一旦发生事故,建设单位应采 取合理的事故应急处理措施,不会对周边大气和水环境造成明显威胁。

| 4.8.电磁辐射 | | |
|-------------------|-------------|---------|
| 本项目为特种陶瓷制品制造项目, 2 | 不属于电磁辐射类项目, | 故不需对项目电 |
| 磁辐射现状开展监测和评价。 | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |
| | | |

第五章 环境保护措施监督检查清单

| 内容 | 排放口(编号、 名称)/污染源 | 污染物项目 | 环境保护措施 | 执行标准 | | |
|------|-------------------------------------|---------------|--------------------------------------|---|--|--|
| | 煅烧废气排放 口 DA001 | 颗粒物 | "水喷淋"装置 | 颗粒物执行广东省《陶瓷工』 大气污染物排放标准》 | | |
| | 煅烧废气排放 口 DA002 | 颗粒物 | "水喷淋"装置 | (DB44/2160-2019) 表 1 企 业大气污染物排放浓度限值 | | |
| | 捏合废气排放 口 DA003 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "滤筒+水喷淋+ 干式过滤器+二 级活性炭吸附" 装置 | 颗粒物执行广东省《陶瓷工业 大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019)表 1 企 业大气污染物排放浓度限值, | | |
| | 捏合废气排放 口 DA004 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "滤筒+水喷淋+ 干式过滤器+二 级活性炭吸附" 装置 | 非甲烷总烃执行《固定污染源 挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022)表1中挥 发性有机物排放限值 | | |
| | 配料、流延废气 排放口 DA005 | 非甲烷总烃 | "二级活性炭"装 置 | 非甲烷总烃执行《固定污染源 | | |
| | 挤出及(静压、 挤出后)烘干废 气排放口 DA006 | 非甲烷总烃 | "二级活性炭"装 置 | 挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022)表1中挥 发性有机物排放限值 | | |
| 大气环境 | 埋粉、筛分废气 排放口 DA007 | 颗粒物 | "滤筒+水喷淋" 装置 | 颗粒物执行广东省《陶瓷工业 大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019)表 1 企 业大气污染物排放浓度限值 | | |
| | 脱脂烧结废气 排放口 DA008 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "水喷淋+干式过 滤器+二级活性 炭吸附"装置 | 颗粒物执行广东省《陶瓷工业 | | |
| | 脱脂烧结废气 排放口 DA009 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "水喷淋+干式过 滤器+二级活性 炭吸附"装置 | 大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019)表 1 企 业大气污染物排放浓度限值, | | |
| | 脱脂烧结废气 排放口 DA010 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "水喷淋+干式过 滤器+二级活性 炭吸附"装置 | 非甲烷总烃执行《固定污染源 挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022)表1中挥 | | |
| | 脱脂烧结废气 排放口 DA011 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "水喷淋+干式过 滤器+二级活性 炭吸附"装置 | 发性有机物排放限值 | | |
| | 丝印、烘干废气 排放口 DA012 | TVOC | "二级活性炭"装 置 | TVOC 执行《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367-2022)表1中挥发性有机物排放限值 | | |
| | 真空烧结废气 排放口 DA013 | 颗粒物、非甲 烷总烃 | "水喷淋+干式过 滤器+二级活性 炭吸附"装置 | 颗粒物执行广东省《陶瓷工业 大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019)表 1 企 | | |
| | 实验室废气排 | 颗粒物、非甲 | "水喷淋+干式过 | 业大气污染物排放浓度限值, | | |

| | 放口 DA014 | 烷总烃 | 滤器+二级活性 | 非甲烷总烃执行《固定污染源 | | | | |
|----------------------|--|-----------------------------------|---|---|--|--|--|--|
| | /IX □ DAU14 | かいごんエ | 炭吸附"装置 | 挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022)表1中挥 发性有机物排放限值 | | | | |
| | 食堂油烟排放 口 DA015 | 食堂油烟 | 静电油烟净化器 | 执行《饮食业油烟排放标准 (试行)》(GB18483-2001) 表2最高允许排放浓度限值 | | | | |
| | 厂区内 | NMHC | 加强车间管理 | 执行《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》 (DB44/2367-2022)表3厂区内 VOCs 无组织排放限值 | | | | |
| | 厂界 | 颗粒物 | 加强车间管理, 规范投料作用 | 执行广东省《陶瓷工业大气污染物排放标准》 (DB44/2160-2019)新建企业厂界无组织排放限值和广东省地方标准《大气污染物排放限值》(DB44/27-2001)第二时段无组织排放浓度监控限值的较严值 | | | | |
| | 生活污水 | CODcr、 BOD₅、SS、 氨氮、动植物 油 | 经三级化粪池处 理达标后排至市 政污水管网,引 至江门市高新区 综合污水处理厂 处理 | 执行广东省地方标准《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及江门市高新区综合污水处理厂进水标准较严者 | | | | |
| 水环境 | 超声波清洗机 废水、纯水制备 浓水 | SS | 经过砂滤系统过 滤水质后回用于 清洗,不外排 | / | | | | |
| | 水喷淋废水 | 部分处理过有 需要定期更换 | 使用,定期补充, 机废气的喷淋水 ,交有零散废水处 的公司处置 | / | | | | |
| | 冷却机、冷却塔 用水 | 7店北小中口 | | / | | | | |
| 声环境 | 机械设备运行 时产生的噪声 | 噪声 | 选用噪声低的设备、合理的安装、 合理布局噪声 源、加装减振装 置等 | 《声环境质量标准》 (GB3096-2008)3 类标准 | | | | |
| 固体废物 | 收集转运单位回 | 收处理; 危险废 | | 他一般工业固废交给一般固废 理,执行危险废物转移联单; 统统一处理。 | | | | |
| 土壤及地 下水污染 防治措施 | (1) 源头控制措施 ①加强废气、废水、危险废物的管理,尽量从源头上减少污染物的产生量; ②工艺、管道设备、污水储存及处理构筑物采取有效的污染控制措施,将污染物跑冒滴漏降到最低限。污水输送管道尽可能架空敷设,同时施工过程中保证高质量安装,运营过程中要加强管理,杜绝废水跑、冒、滴、漏现象; ③采取严格的污染防治措施,加强对每个排污环节的控制及管理。 | | | | | | | |

| | (2) 过程防控措施 ①加强厂区绿化,充分利用植物对污染物的净化作用,通过绿化来降低大气污染物通过大气沉降进入土壤中的量,在污染环境条件下生长的植物,都能不同程度地拦截、吸附和富集污染物质。有的污染物质被吸收后,经过植物代谢作用还能逐渐解毒。因此,植物对大气环境具有一定的净化作用。②根据厂区各生产单元和区域污染物的分布特征进行分区防渗,将厂区划分为重点防渗区、一般防渗区和简单防渗区。同时要加强厂区巡检,对跑冒滴漏做到及时发现、及时控制;严格装置区内污染防治区地面分区防渗以及地下污水管线及污水收集、储存、处理设施防渗措施;做好厂区危废暂存间、化学品仓地面防渗等的管理,防渗层破裂后及时补救、更换。 |
|--------------|---|
| 生态保护 措施 | / |
| 环境风险 防范措施 | ①按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)对危险废物暂存间进行设计和建设,同时将危险废物交有相关资质单位处理,做好供应商的管理。同时严格按《危险废物转移联单管理办法》做好转移记录。 ②环境事故应急培训与教育,加强员工的安全生产和环境风险防范意识,提高员工的岗位操作技能,定期组织员工进行应急培训教育。 ③风险事故发生时的废水应急处理措施: A.建议建设单位在雨水管网的厂区出口处设置一个闸门,发生事故时及时关闭闸门,防止消防废水流出厂区,将其可能产生的环境影响控制在厂区之内。 B.事故发生后,及时转移、撤离或疏散可能受到危害的人员并妥善安置。在事故发生位置四周用装满沙土的袋子围成围堰拦截消防废液,并在厂内采取导流方式将消防废液、泡沫等统集,集中处理,消除隐患后交由有资质单位处理。 ④定期对废气处理装置进行维护,及时更换活性炭,定期对生产车间污水收集系统进行巡查与维护,并按照要求开展废气、废水检测,确保废气达标排放,同时加强污染治理设施管理,进行定期或不定期检查,建立废气、废水事故性排放的应急制度和响应措施,将事故性排放的影响降至最低;严格执行环保规章制度,建立健全生产运营过程中的污染源档案、环保设施运行状况记录等;并做好环境保护、安全生产宣传以及相关技术培训等工作。 |
| 其他环境 管理要求 | 无 |

第六章 结论

江门思摩尔新材料科技有限公司改扩建项目的建设符合产业政策、"三线一单"及相 关环保法律法规政策、国土规划及环保规划的要求。

项目建成后,生产运行过程中会产生一定的废气、废水、噪声和固体废物,项 目拟采取的各项污染防治措施可行,可有效控制减少污染物的排放,确保各类污染 物排放满足相应的国家及地方排放标准要求。

建设单位必须严格遵守"三同时"的管理规定,完成各项报建手续,认真落实本 报告提出的各项污染防治措施,确保各类污染物稳定达标排放,建成后须经环境保 护验收合格后方可投入使用,投入使用后应加强对设备的维修保养,确保环保设施 的正常运转。则项目建成后,对周围环境影响不大,是可以接受的。

从环境保护的角度看,该项目的建设是可行的。

评价单位(盖) 项目负责 日

附表

建设项目污染物排放量汇总表

| 项目 分类 | 污染物名称 | 现有工程 排放量(固体废物产生量)① | 现有工程 许可排放量 ② | 在建工程 排放量(固体废物产生量)③ | 本项目 排放量(固体废 物产生量)④ | 以新带老削减量 (新建项目不填) ⑤ | 本项目建成后 全厂排放量(固 体废物产生量) | 变化量 ⑦ |
|--------------|------------------|-----------------------|--------------------|-----------------------|--------------------------|--------------------------|------------------------------|----------|
| | 颗粒物 | 1.1697 | 0.364 | 0 | 4.551 | 1.1697 | <u>6</u> 4.551 | +3.3813 |
| 废气 | VOCs(含非甲 烷总烃) | 0.4574 | 0.6029 | 0 | 1.194 | 0.4574 | 1.194 | +0.7366 |
| | 食堂油烟 | 0.026 | 0.026 | 0 | 0 | 0 | 0.026 | 0 |
| | 排放量 | 11700 | 11700 | 0 | 0 | 0 | 11700 | 0 |
| | 悬浮物 | 1.9422 | 1.755 | 0 | 0 | 0 | 1.9422 | 0 |
| 生 还是表 | 五日生化量 | 0.5517 | 1.170 | 0 | 0 | 0 | 0.5517 | 0 |
| 生活污水 | 化学需氧量 | 0.5456 | 1.755 | 0 | 0 | 0 | 0.5456 | 0 |
| | 氨氮 | 0.1854 | 0.234 | 0 | 0 | 0 | 0.1854 | 0 |
| | 动植物油 | 0.0280 | 1.170 | 0 | 0 | 0 | 0.0280 | 0 |
| 生活垃圾 | 生活垃圾 | 240 | 240 | 0 | 0 | 0 | 240 | 0 |
| | 废包装袋 | 0.3 | 0.3 | 0 | 1.3465 | 0 | 1.6465 | +1.3465 |
| | 废匣钵 | 0 | 0 | 0 | 5 | 0 | 5 | +5 |
| | 金属杂质 | 0 | 0 | 0 | 0.005 | 0 | 0.005 | +0.005 |
| | 边角料 | 0 | 0 | 0 | 5 | 0 | 5 | +5 |
| ŔII. → 、II 。 | 废流延膜 | 0 | 0 | 0 | 5 | 0 | 5 | +5 |
| 一般工业 固体废物 | 次品 | 0.4 | 0.4 | 0 | 4.6 | 0 | 5 | +4.6 |
| | 废滤芯 | 0 | 0 | 0 | 0.01 | 0 | 0.01 | +0.01 |
| | 过滤粉尘 | 0 | 0 | 0 | 0.9441 | 0 | 0.9441 | +0.9441 |
| | 喷淋沉渣 | 0.26 | 0.26 | 0 | 8.2615 | 0 | 8.2615 | +8.0015 |
| | 砂滤污泥 | 0.003 | 0.003 | 0 | 0.007 | 0 | 0.01 | +0.007 |
| | 废滤筒 | 0 | 0 | 0 | 0.01 | 0 | 0.01 | +0.01 |

| 危险废物 | 废原料桶 | 0 | 0 | 0 | 0.3435 | 0 | 0.3435 | +0.3435 |
|------|------|--------|--------|---|---------|---|---------|----------|
| | 废油桶 | 0.004 | 0.004 | 0 | 0.012 | 0 | 0.016 | +0.012 |
| | 废矿物油 | 0 | 0 | 0 | 1.6 | 0 | 1.6 | +1.6 |
| | 废活性炭 | 4.5914 | 4.5914 | 0 | 57.2378 | 0 | 57.2378 | +52.6464 |

注: ⑥=①+③+④-⑤; ⑦=⑥-①