建设项目环境影响报告表

(污染影响类)

项目名称: 蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫 20 万个新建项目

建设单位(盖章): 蓬江区银锐摩托车配件厂 编制日期: 二零二五年十月

中华人民共和国生产环境部制

打印编号: 1702542565000

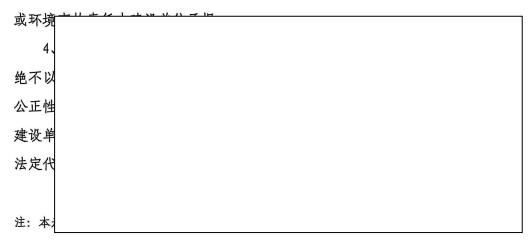
编制单位和编制人员情况表

	54		
项目编号		21ys5c	
建设项目名称		蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目	
建设项目类别		26053塑料制品业	
环境影响评价文件	 类型	提告表	
一、建设单位情况	况 .		
单位名称 (盖章)			
统一社会信用代码	5		
法定代表人 (签章	至)		
主要负责人 (签号	Z)		
直接负责的主管人) 艮/		
二、编制单位情	况		
单位名称 (盖章)			
统一社会信用代码	4		
三、编制人员情	况		
1. 编制主持人			
姓名			
梁刚			
2. 主要编制人员			
姓名			
梁刚	建原环评项、防		

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)、《建设项目环境影响报告书(表)编制监督管理办法》(生态环境部令第9号),特对报批<u>蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目</u>环境影响评价文件作出如下承诺:

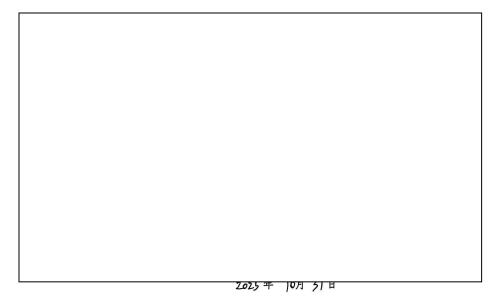
- 1、我们承诺对提交的项目环境影响评价文件及相关材料(包括但不限于建设项目内容、建设规模、环境质量现状调查、相关检测数据、公众参与调查结果)真实性负责;如违反上述事项,在环境影响评价工作中不负责任或弄虚作假等致使环境影响评价文件失实,我们将承担由此引起的一切责任。
- 2、我们承诺提交的环境影响评价文件报批稿已按照技术评估的要求 修改完善,本报批稿的内容与经技术评估同意报批的版本内容完全一致, 我们将承担由此引起的一切责任。
- 3、在项目施工期和管运期,严格按照环境影响评价文件及批复要求 落实各项污染防治和风险事故防范措施,如因措施不当引起的环境影响



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>蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫 20 万</u>个新建项目(公开版)(项目环评文件名称)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。



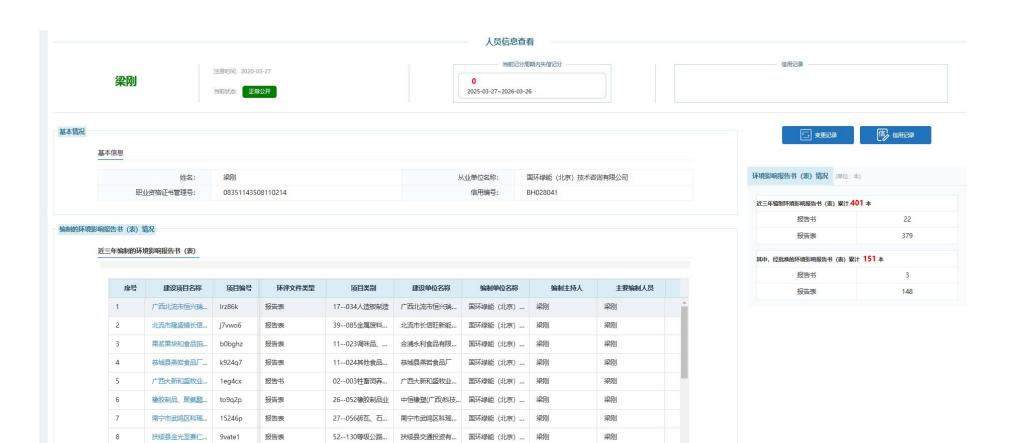
本声明书原件交环保审批部门,声明单位可保留复印件

建设项目环境影响报告书(表) 编制情况承诺书

一社会信用代码_本单位符合《建设项目环境影响报告节(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由本单位主持编制的	本单位国环绿能(北京)技术咨询有限公司(统
法》第九条第一款规定,无该条第三款所列情形, <u>不属于</u> (属于/不属于)该条第二款所列单位;本次在环境影响评价信用平台提交的由本单位主持编制的 <u>蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目</u> 项目环境影响报告书(表)基本情况信息真实准确、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 <u>梁刚</u> (环	一社会信用代码
(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由本单位主持编制的 <u>蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目</u> 项目环境影响报告书(表)基本情况信息真实准确、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 <u>梁刚</u> (环	本单位符合《建设坝日环境影响报告节(表)编制监督管理办
信用平台提交的由本单位主持编制的 <u>蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目</u> 项目环境影响报告书(表)基本情况信息真实准确、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 <u>梁刚</u> (环	法》第九条第一款规定,无该条第三款所列情形, 不属于
件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目 项目环境影响报告书(表)基本情况信息真实准确、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 梁刚 (环	(属于/不属于) 该条第二款所列单位; 本次在环境影响评价
书(表)基本情况信息真实准确、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 梁刚 (环	信用平台提交的由本单位主持编制的蓬江区银锐摩托车配
该项目环境影响报告书(表)的编制主持人为梁刚(环	件厂年产摩托车坐垫20万个新建项目 项目环境影响报告
	书(表)基本情况信息真实准确、完整有效,不涉及国家秘密;
境影响评价工程师职业资格证书管理号	该项目环境影响报告书(表)的编制主持人为梁刚(环
	境影响评价工程师职业资格证书管理号



》环境影响评	价值用平台 "				(8) som som (1.2.) p	#各為有限公司 首页 情 質協問	HARA
位息直看				— 单位信息 <u>查署</u> ——			
盆地工作补正	国 环绿能 注放时间: 2021-03 国新步志: 11.22			高額日分用期內失低日分 — 0 2025-03-30~2026-03-29		但用记载	
	基本領思					M RADA	(表) (表) (表)
	単世 会称:	超价40年(70年)及不曾周初度公司		统一社会值用代研:	9111011105559853XG	i dece	FQ \$366
	担保形式:	 		法定代职人 (负责人):	長哥洋	环境影响报告书(表) 物况	rtner
	法定代表人 (负重人) 证件处理:	DG&		法定代表人 (负责人) 证件号码:	220503198107221019	अविकासिक्षातिक (यह) स्थाप	(中山: 本)
	生所 。	北市 - 北市 - 月山区 - 北市市島	多山区长阳瓜群州水野225等	燈2-901		近三年始却不识影响识告书 (3	切 累计 393 本
	设立博况					接电电	25
	WILLIAM					13田級	369
	出变人或密举办单		四四	佐 —社会价用代码或身		其中, 经抵准的环境影响取售书	# #P #M 160 +
		#12 ¥≅	国际人	222426197405315 210211195205166		展智书	5
		<i></i>	1 2	2.32.1177203100		段四根	164
	本单位设立材料						-0
	材印英型		材料			编制人员值况	(中位: 名)
	参 四		無不行政政 (20)			M41 M M1 2 4	
	双程		moclos at	resolui.		会 6 针应 贝林康	67 C.VIII es



梁刚

激活 Windows 转到"设置"以激活 Windows。

52--130等级公路... 扶绥县交通投资有... 国环绿能 (北京) ... 梁刚

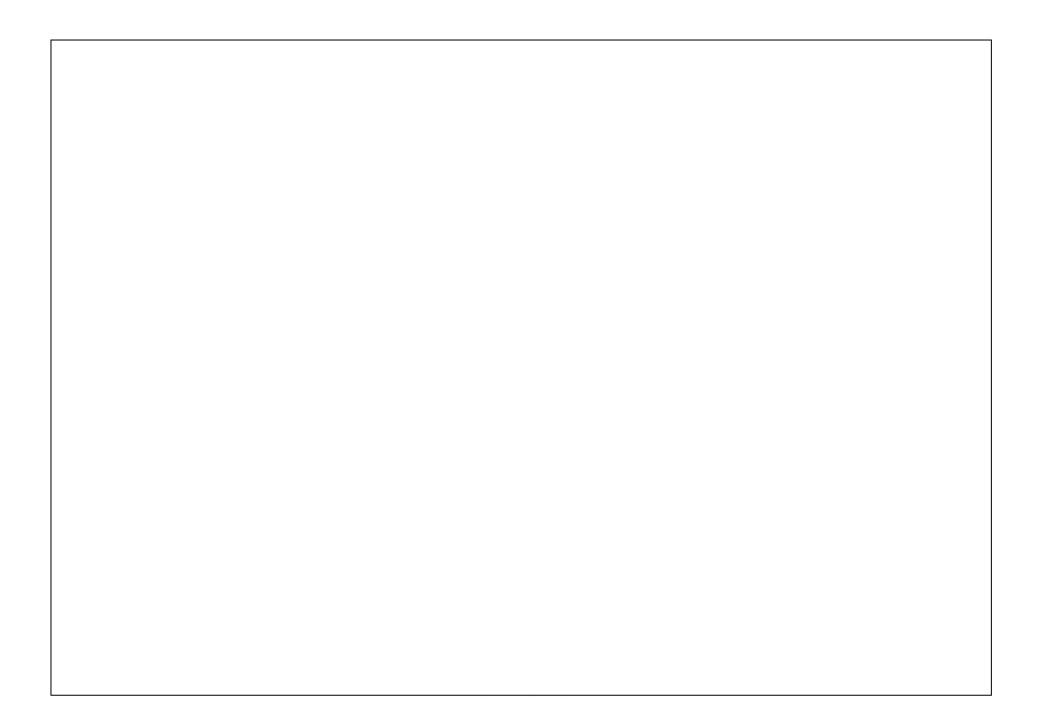
9

4

扶绥县东门经自尧... g85b6s

报告表





目录

一、	建设	足项目基本情况	1
=,	建设	设项目工程分析2 4	4
三、	区掉	或环境质量现状、环境保护目标及评价标准3	1
四、	主要	要环境影响和保护措施35	5
五、	环境	竟保护措施监督检查清单60	5
六、	结论	È	3
附图	·		
附图	1	项目地理位置图	
附图	2	项目四至图	
附图	3	项目周边环境敏感点分布图	
附图	4	项目厂区平面布置图	
附图	5	江门市荷塘镇总体规划修编 2013-2020	
附图	6	项目大气环境功能区划图	
附图	7	项目地表水环境功能区划图	
附图	8	项目所在地声功能区划图(2011-2020)	
附图	9	项目地下水环境功能区划图	
附图	10	棠下污水处理厂纳污范围图	
附件	:		
附件	: 1	营业执照	
附件	2	法人身份证复印件	
附件	3	土地证	
附件	4	租赁合同	
附件	5	引用环境监测报告	
附件	6	原材料 MSDS	
附件	7]	项目引用验收检测报告	

一、建设项目基本情况

建 提電日 <i>均</i> 粉	凌江区组织麻托左配州 [左文麻托左从4 20 五人实力项目				
建设项目名称 ————————————————————————————————————	蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫 20 万个新建项目				
项目代码					
建设单位联系人		联系方式			
建设地点		<u>工门</u> 市 <u>蓬江</u> 县(区 号自编6号厂房(具 [⁄]) <u>棠下镇</u> (街道) <u>江盛路</u> 体地址)		
地理坐标	(北纬 <u>22</u> 度 <u>40</u> 分	28.3142 秒, 东经 1	13 度 2 分 22.4366 秒)		
国民经济 行业类别	C2924 泡沫塑料制造	建设项目 行业类别	53.塑料制品业 292 中 "其他(年用非溶剂型低 VOCs 含量涂料 10 吨以下 的除外)		
建设性质	☑新建(迁建) □改建 □扩建 □技术改造	建设项目 申报情形	図首次申报项目 □不予批准后再次申报项 目 □超五年重新审核项目 □重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)	500	环保投资 (万元)	20		
环保投资 占比(%)	4	施工工期	2 个月		
是否开工建设	☑否 □是:	用地(用海) 面积(m²)	1300		
专项评价 设置情况		无			
规划情况	无				
规划环境影响	T				
评价情况	无				
规划及规划环					
境影响评价符	无				
合性分析					

一、产业政策相符性分析

本项目主要从事摩托车座垫的生产,不属于《市场准入负面清单(2025 年版)》《产业结构调整指导目录(2024 年版)》《关于发布珠江三角洲地区产业结构调整优化和产业导向目录的通知》(粤经函(2011)891 号)中的限制类和淘汰类产业;项目所使用的原材料、生产设备及生产工艺均不属于《市场准入负面清单(2025年版)》《产业结构调整指导目录(2024年版)》的限制类和淘汰类产品及设备;不属于《广东省进一步加强淘汰落后产能工作实施方案》中的重点淘汰类和重点整治类;不涉及《江门市重点行业环境综合整治工作方案》中提及的印染、制革、陶瓷等行业,对《江门市区黑臭水体综合整治工作方案》所涉及的6条整治河涌不造成重大影响。因此,本项目的建设符合相关的产业政策。本项目符合产业政策

其他符合性分 析

二、选址规划相符性分析

项目占地面积 1300 平方米,根据业主提供的不动产权证明文件粤(2019) 江门市不动产权第 0027227 号,可知项目用地性质为工业用地,项目建设未改变土地性质,土地使用合法,符合土地使用规划。

根据《江门市土地利用总体规划图》(见附图 5),项目所在地属于工业用地。

本项目选址不在生态红线范围内,不涉及自然保护区、生活饮用水水源保护区、风景名胜区、森林公园、重要湿地、生态敏感区和其他重要生态功能区,不属于废水、废气和噪声的禁排区域,符合相关环境功能区划。

三、选址合理性分析

本项目所在地附近河域为桐井河,根据《广东省地表水功能规划》(粤府函〔2011〕29号),桐井河执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)IV类标准。项目生活污水经三级化粪池处理达到广东省《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级

标准后排入棠下污水处理厂。生活污水的达标排放不会对附近水体造成影响,因此项目选址符合水环境功能区划要求。

根据《江门市环境保护规划修编》(2016-2030),项目所在区域空气环境功能区划为二类区,执行《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及 2018 年修改单中的二级标准。本项目产生的废气可达标排放,对区域环境空气质量影响较小,因此本项目的建设符合其大气功能要求。

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规划为3类区,执行《声环境质量标准》(GB3096-2008)中的3类标准。本项目产生的噪声经选用低噪声设备、合理布局、设备减振、墙体隔声等措施后,项目厂界噪声可达《工厂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对声环境功能要求。

项目选址周围无国家、省、市、区重点保护的文物、古迹、无 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 废(污)水、废气、噪声和固体废物通过采取本评价中提出的治理 措施进行有效治理后,不会影响区域环境质量。

综上所述,该项目的运营与环境功能区划相符合,选址合理。

四、"三线一单"相符性分析

(1) 项目建设与国家"三线一单"符合性分析

根据生态环境部发布的《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》(以下简称《通知》),《通知》要求切实 加强环境影响评价管理,落实"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"约束,建立项目环评审批与规划 环评、现有项目环境管理、区域环境质量联动机制,更好地发挥环 评制度从源头防范环境污染和生态破坏的作用,加快推进改善环境 质量。故本项目的具体相符性分析见下表。

表 1-1 与国家"三线一单"符合性分析表

序	定义	具体内容	本项目相符性分析
5			

		去4子/ロユト/-/ハ	
1	生保红态护线	在范类动批和的依功境区严是态对全态撑续生围开依建产评在区感区管家全维局务济展保,建不业发件点生和划边区底生保务济展作识产设予项项。生态脆定界域线态障、可重线各、审目目需态环弱的,生,安生支持要线各	根据《江门市环境保护规划修编(2016-2030)》可知,本项目不在大气生态保护红线区内。根据《广东省人民政府关于印发的市乡镇集中式饮用水源保护区划分方案的通知》(粤府函(2015)17号)、《关于<江市生活饮用水地表水源保护函(1999)188号)和《广东省地表水功能区划》(粤环(2011)14号)、《广东省地下水功能区划》(粤水资源(2009)19号)可知,本项目不在地表水和地下水水源地饮用水源区范围内;故本项目符合《广东省生态保护红线划定方案》和《江门市生态环境环保"十四五"规划》要求。
2	资 利 土 线	资源是环境的载体,"资源利用上线"地区能源、水、土地等资源消耗不得突破的"天花板"。	本项目建设完成后,营运期生产期间会消耗一定量的电源、水资源等资源,但通过使用清洁生产、节能减排等措施减少资源的消耗,能够有效地利用资源,项目资源消耗量相对区域资源利用总量较少,符合《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)中对资源利用上线的要求。
3	环境最线	项目环评应对照 区域环境质量目 标,深入分析预 测项目建设对环 境质量的影响, 强化污染物措 施和污染物排放 控制要求。	根据对项目所在地的环境质量现状调查和项目营运期污染物排放影响的预测估算,可得出项目建成后营运对区域内的环境影响较小,在保证各类污染物达标排放的情况下,项目周边的环境质量可以保持现有水平,符合《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)对环境质量底线的要求。
4	环境 准入	符合《市场准入 负面清单》(2025	项目采取有效的三废治理措施, 具备污染集中控制的条件, 且项

负面	年版)和《产业	目所属行业类型、产污特点符合
清单	结构调整指导目	《市场准入负面清单》(2025
	录(2024年本)》	年版)、《产业结构调整指导目
	等政策文件	录(2024 年本)》的行业准入
		要求

由上表可知,本项目与《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)的管理要求是相 符的。

(2) 项目建设与广东省"三线一单"生态环境分区管控方案的 相符性分析

根据环保部发布的《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》,要求省内企业落实生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线,并编制生态环境准入清单(以下称"三线一单"),实施生态环境分区管控。故本项目的具体相符性分析见下表。

表 1-2 广东省"三线一单"符合性分析表

	农1-2 / 水省 二线 平 村台区为机农	
类别	相符性分析	符合 性
生态保护红线	根据《江门市环境保护规划修编(2016-2030)》可知,本项目不在大气生态保护红线区内。根据《广东省人民政府关于印发部分市乡镇集中式饮用水源保护区划分方案的通知》(粤府函〔2015〕17号)、《关于<江门市生活饮用水地表水源保护区划分方案>的批复》(粤府函〔1999〕188号)和《广东省地表水功能区划》(粤环〔2011〕14号)、《广东省地下水功能区划》(粤水资源〔2009〕19号)可知,本项目不在地表水和地下水水源地饮用水源区范围内;故本项目符合《广东省生态保护红线划定方案》和《江门市生态环保"十四五"规划》要求。	符合
环境 质量 底线	项目实施后污染物能够达标排放,不降低区域现有 大气环境功能级别;本项目无生产废水产生,生活 污水经三级化粪池处理后排入棠下污水厂处理达 标排放,故认为对其地表水环境的影响较小,不降 低其水环境功能级别;厂界噪声能够达标,不会降 低区域声环境质量现状;项目营运期产生的固体废 物交由合规的处置单位处理,实现零排放。	符合
资源 利用	项目选址属于规划的工业用地,运营过程中消耗一定量的电、自来水等资源,由当地市政供水供电,	符合

上望			
	荷,没有超过第		
	为 物准入页面消单》(2025年 面 指导目录(2024年本)》的	类型、产污特点符合《市 丰版)、《产业结构调整 为行业准入要求,配套的 发性有机物(VOCs)整	符合
	冶与减排工作力系(2018-2	, , , , , , , , , , , , , , , , , , , ,	
	的要求		
	表 1-3 环境管控	単元详细要求	A who
	保护和管控分切或相关要 求	本项目情况	符合性
重点管控单元	省级元。在	1.符合的人工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工	符合

	位定期回收利用/处	
	置;	
水环境质量超标类重点管		
控单元。严格控制耗水量		
大、污染物排放强度高的行	本项目不属于耗水量	
业发展,新建、改建、扩建	大和污染物排放强度	
项目实施重点水污染物减	高的行业,用水主要为	
量替代。以城镇生活污染为	生活污水。其中本项目	
主的单元,加快推进城镇生	营运过程中的生活污	符合
活污水有效收集处理, 重点	水经三级化粪池预处	
完善污水处理设施配套管	理后排入棠下污水处	
网建设, 加快实施雨污分流	理厂进一步处理达标	
改造,推动提升污水处理设	后排放。	
施进水水量和浓度, 充分发		
挥污水处理设施治污效能		
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	本项目不属于产排有	
有毒有害大气污染物项目,	毒有害大气污染物的	符合
以及使用溶剂型油墨、涂	项目;不涉及高 VOCs	12 🗖
料、清洗剂、胶黏剂等高挥	原辅料	
发性有机物原辅材料的项		
目;鼓励现有该类项目逐步		
搬迁退出		

由上表可知,本项目与《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)的管理要求是相符的。

(3)与《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)的相符性分 析

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),江门市管控方 案原则为:

分区施策,分类准入。强化空间引导和分区施策,推动都市核心区优化发展、大广海湾区协调发展、生态发展区保护发展,构建与"三区并进"相适应的生态环境空间格局。针对不同的环境管控

单元,从空间布局约束、污染物排放管控、环境风险防控、资源利用效率等方面制定差异化的环境准入要求,促进精细化管理。

本项目位于江门市蓬江区棠下镇江盛路15号自编6号厂房(与江门市环境管控单元位置关系详见附图),属于"蓬江区重点管控单元2",编号为 ZH44070320003。本项目与分类管控要求的相符性见下表

		表 1-4 与江门市"三线一单"	符合性分析表
序号	管控要求	具体内容(部分)	本项目
1 2	区域布局管控要求	1-1.【常生人生,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人	1. 项目特别的 1. 可用的

或禁止各种损害生态系统水源 涵养功能的经济社会活动和生 产方式,如无序采矿、毁林开 荒;继续加强生态保护与恢复, 恢复与重建水源涵养区森林、 湿地等生态系统,提高生态系 统的水源涵养能力;坚持自然 恢复为主,严格限制在水源涵 养区大规模人工造林。

- 1-4.【水/禁止类】单元内饮用水水源保护区涉及西江饮用水水源保护区二级保护区。禁止在饮用水水源二级保护区内新建、改建、扩建排放污染物的建设项目,已建成的排放污染物的建设项目,由县级以上人民政府责令拆除或者关闭。
- 1-5.【大气/限制类】涂料行业重 点推广水性涂料、粉末涂料、 高固体分涂料、辐射固化涂料 等绿色产品。
- 1-6.【大气/限制类】大气环境受体敏感重点管控区内,禁止新建储油库项目,严格限制产生和排放有毒有害大气污染物的建设项目以及生产、使用高VOCs 原辅材料的溶剂型油墨、涂料、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。

- 1-7.【土壤/限制类】新、改、扩建重点行业建设项目必须遵循重点重金属污染物排放"等量替代"原则。
- 1-8.【水/禁止类】畜禽禁养区内 不得从事畜禽养殖业。
- 1-9.【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。

8. 项目建设所在地不 在河道及西江沿岸 500m 范围内。

T -	-	1	- 1 .hl. 1 .h 11 .hh.	
	1 3	能源资源利用要4	1-10.【水/禁止类】禁止在西江 干流两岸最高水位线水平外延 五百米范围内新建、扩建废弃 物堆放场和处理场。 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,"十 四五"时期严格合理控制煤炭 消费增长。 2-2.【能源/鼓励引导类】逐步淘 汰集中供热管网覆盖区域内的 分散供热锅炉。 2-3.【能源/禁止类】在禁燃区内, 禁止销售、燃用高污染燃料 的设施,已建成的高污染燃料 的设施,已建成的高污染燃料 的设施。2-4.【水资源/综合】对纳入取水	2-1.项目不属于"两高"项目。 2-2.项目不涉及锅炉。 2-3.项目设备均使用电能。 2-4.项目厂区用水量为 189t/a,低于月均用水量 1000 立方米。 2-5.根据本项目选址地块的国有土地
		求	2-4.【水资源/综合】对纲入取水 许可管理的单位和公共供水管 网内月均用水量 10000 立方 米以上的非农业用水单位实行 计划用水监督管理。 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。	使用证可知,本项目 选址的用地性质为工 业用地,符合相关建 设用地控制要求。
	1 4	污染物排放管控要求	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,降低道路扬尘污染。 3-2.【大气/限制类】纺织印染行业应重点加强印染和染整精加工工序 VOCs 排放控制,加强定型机废气、印花废气治理。 3-3.【大气/限制类】铝材行业重点加强搓灰工序的粉尘收集、表面处理及煲模工序酸雾及碱	项目所在区域大气环境为二类功能区,为有限开发区,本项目在已建成空置厂房内进行,不涉及土建施工,仅为设备进场安装。项目属于塑料零件及其他塑料制品制造业,不涉及重金属或者其他有事物质含量超标的污水等造成土壤污染的物质排放。

	过程污染控制; 化工行业加强	
	VOCs 收集处理。	
	3-4.【水/限制类】单元内改建制	
	革行业建设项目实行主要污染	
	物排放等量或减量替代。	
	3-5.【水/综合类】推行制革等重	
	点涉水行业企业废水厂区输送	
	明管化,实行水质和视频双监	
	管,加强企业雨污分流、清污 分流。	
	3-6.【水/限制类】新、改、扩建	
	造纸项目应实行主要污染物排	
	放等量或倍量替代。	
	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	
	位应当按照国家有关规定制定	
	突发环境事件应急预案,报生	
	本环境主管部门和有关部门备 案。在发生或者可能发生突发	
	环境事件时,企业事业单位应	
	当立即采取措施处理,及时通	
	报可能受到危害的单位和居	
	民 并向生太环培士管部门和	建设单位拟进行生产
	不 有关部门报告。	车间全厂硬底化,危废
	4-2.【土壤/限制类】土地用途变	车间采取重点防渗措
	更为住宅、公共管理与公共服	施;项目不属于高风险
	₆ 务用地时,受更削应当按照规	项目,本项目所在地属
	之 定进行土壤污染状况调登。 里	于工业用地,且无土地
	要 及万朵水用地转入城镇建设用	用途变更;项目不涉及
	☆ 地的,田州在地县级人民政府	对土壤造成污染的生
	、 负责组织开展调查评估。	产设施。
	4-3.【土壤/综合类】重点单位建设涉及有毒有害物质的生产装	
	置、储罐和管道,或者建设污	
	水处理池、应急池等存在土壤	
	污染风险的设施,应当按照国	
	家有关标准和规范的要求,设	
	计、建设和安装有关防腐蚀、	
	防泄漏设施和泄漏监测装置,	

防止有毒有害物质污染土壤和 地下水。

五、项目与相关环保政策的相符性分析

(1)与《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019) 的相符性分析

表 1-5 与《挥发性有机物无组织排放控制标准》相符性分析

环节	控制要求	本项目情况分析	相符性
储存	VOCs 物料应储存于密闭的容器、包装袋、储罐、储库、料仓中。 盛装 VOCs 物料的容器是否存放于室内,或存放于窗内,或存放于窗内,或存放于窗内。 。 是否存放于室内,或存放于设置有雨棚、遮阳和防渗设施的专用场地。盛装 VOCs 物料的容器在非取用状态时应加盖、封口,保持密闭	项目使用的涉VOCs物料存放在独立的区域, 且盛装VOCs物料的容器在非取用状态时处 于密封状态,可有效控制VOCs废气挥发至空气中。	相符
转移 和输 送	粉状、粒状 VOCs 物料采 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、容器或罐 车进行物料转移。	项目使用涉VOCs物料 采用密闭袋装,在厂房 内进行转移。	相符
工艺	粉状、粒状 VOCs 物料采用气力输送方式或采用密闭固体投料器等给料方式密闭投加的,在密闭空间内操作,或进行局部气体收集,废气排至除尘设施、VOCs废气收集处理系统。	项目投料不涉及 VOCs 废气的产生。	相符
过程	有机聚合物用于制品生产的过程,在混合/混炼、塑炼/塑化/熔化、加工成型(挤出、注射、压制、压延、发泡、纺丝等)、硫化等作业中应采用密闭设备或在密闭空间中操作,废气应排至 VOCs 废气收	项目发泡和脱模有机 废气经集气罩收集后 通过一套二级活性炭 吸附装置处理,处理后 经 15 米排气筒 DA001 排放	相符

集处理系统、无法密闭的,应采取局部气体收集措施,废气应排至 VOCs 废气收集处理系统。 对开式循环冷却水系统,每6 个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中的总有机碳 (TOC) 浓度水系 进行检测,若出口浓度大于进口浓度的 10%,则认定为发生了泄漏,应按规定进行泄漏源 § 与记录 VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步运行。 VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备配停止运行,特检修产口。设备中产工艺设备中止运行的,检验中压动设备。不能停止运行或不能停止运行或不能停止运行或不能停时,对应的生产工艺及格情代措施。 应业应考虑生产工艺,操作方式。废气性质、应求量、有法等因素,对 VOCs 废气收集处理设备同步运行, POCs 废气收集处理, 方法等因素,对 VOCs 废气收集处理, 方法等因素,对 VOCs 废气收集处。 不用分类收集。 不是一个类收集。 不是一个类收集系统的输送管道应密积。 废气收集系统的输送管道应密积。 废气收集系统的输送管道应密积。 废气收集系统的输送管道应密积。 废气收集系统的输送系统应在负压下运行管道组件的密封点进行泄漏检测。 项目废气收集系统的输集系统的流度气泄漏检测, 项目废气收集系统的输集系统的流度气度,若过维的, 遗憾通信不应超信。 项目废气收集系统的输集系统的流行泄漏检测值不应超信。 项目废气收集系统的编译。 如 可以 集系统的流域 使其 医疗管道组 如 项目 医气管 发系统的流域 原气收集系统的流域 原文收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生收集系统的流域 原生 医疗 原生 医疗 可以 取用 下运行 电阻 可以 取用 下运行 电阻 可以 取用 下运行 可以 和 下证 可以 和 可以	应采取局部年本 VOCs 废 一	T -		And an entry		
施、废气应排至 VOCs 废 气收集处理系统。 对开式循环冷却水系统, 每 6 个月对流经换热器进	施,废气应排至 VOCs 废 气收集处理系统。 对开式有分型水系统,每 6 个月对流经冷却水中冷却水系统,每 6 个月对流经冷却水中冷却水系统,每 6 个月对流经冷却水中冷却水系统,每 6 个月对流经冷型水中的总有测水度的上域皮大力波度,进行检测,度的 10%。则认定为发生了泄漏解 5 复元录 10%。则认定为发生了泄漏解 5 复元录 10%。则认定为发生了泄漏解 5 复元录 10%。则认定为发生了泄漏解 5 复元录 10%。则以定进行泄漏解 5 复元录 10%。则以定进行泄漏,应数理系统应与生产工艺设备。10%。10%。10%。10%。10%。10%。10%。10%。10%。10%					
「中集处理系統。 対开式循环冷却水系统。 特 6 个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中 的 5 有机碳 (TOC) 浓度 进行检测,若出口浓度大 于进口浓度的 10%。则认 定进行湿漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生的呼或检修时,对应的生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生的严重大管心,应或不能停止运行的,应或采取其一个方式、废气性质、处理系统的一个方法等因素,对 VOCs 废管时,将进行停产处理。 一个方式、废气性质、处理方法等的,更集气量力,这种优别速不低于0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处理、不能受性质、处理方律的,这种发生。 采用外部集气罩的,更集气罩收集。 采用外部集气罩的,更集气罩收集。 采用外部集气罩的,更集气罩中集。 不能产业物应资质。 不是证子分类收集。 采用外部集气罩的,更集气罩的集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,泄漏检测,	一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一					
对开式循环冷却水系统,每 6 个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中冷却 水系 5 的总有机碳 (TOC) 浓度 水系 5 进行检测,若出口浓度大 5 进行检测,若出口浓度大 5 定数 2 型 2 型 2 型 2 型 2 型 2 型 2 型 2 型 3 型 3 型	对开式循环冷却水系统,每6个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中冷却,的总有机碳(TOC)浓度水系,进行检测,若出口浓度大统。					
每6个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中的总有机碳(TOC)浓度,进行检测,若出口浓度大于进口浓度的10%,则认定为发生了泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备应停止运行,待检修产工艺设备应停止运行,特检修产工艺设备不能停止运行或形能及时停止运行的,应或设取其他替代措施。 金业应考虑生产工艺、操作方式等因素,对 VOCs 废气时集处理得产产处理从产量的人类收集了一个人。 电影中的人区。 发生的一个人。 发生的一个人。 不是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,是一个人,	每 6 个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中的总有机碳(TOC)浓度大进行检测,若出口浓度的 10%,则认定为发生了泄漏,应按大于进口浓度的 10%,则认定为发生了泄漏,应接规定进行。 VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步投入使或的电影。 这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	-				
福环	循环			******		
冷却	冷却		を ない かんしゅう しゅうしゅう かんしゅう しゅう しゅう しゅう しゅう しゅう しゅう しゅう しゅう しゅう			
水系统 进行检测,若出口浓度大于进口浓度的 10%,则认定为发生了泄漏,应按规定进行泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备应与生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用: 生产工艺设备应停止运行的,后设有水平的产业运行。 在	水系 进行检测,若出口浓度大 完进口浓度的 10%,则认定为发生了泄漏。应按规定进行受阻漏。修复与记录 VOCs 废气收集处可记录 VOCs 废气收集处对应与生产工艺设备原产。 它与生产工艺设备原产。					
	 ・			=		相符
定为发生了泄漏,应按规定进行泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行的及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气性用、企业应考虑性更大处理方法等因素,对 VOCs 废气性原、处理方法等因素,对 VOCs 废气性原、处理方法等因素,对 VOCs 废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气性局、企业应考虑性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气性原、处理方法等因素,对 VOCs 废气性原产处理。	定进行泄漏,应按规定进行泄漏,应按规定进行泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检验时,对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕工艺设备同步投入使用:生产或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取性替化措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式等因素,对 VOCs 废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气性质、企业应考虑生产工艺、操作方式等国素,对 VOCs 废气性质、发理方法等因素,对 VOCs 废气性质、企业应考虑生产工艺、操作方式等国素,对 VOCs 废气性质、发理方法等因素,对 VOCs 废气性质、发生物解集。采用型开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密负。废气收集系统的输送管道应密有。废气收集系统的输送管道应密有。废气收集系统的输送管道应密有。废气收集系统的输送管道应密有,并放污染物应符合 GB16297 或相关行泄漏检测,泄漏检测值,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放标识,收集的废气					
定进行泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕后已被不能产品上运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、介法等因素,对 VOCs 废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。 ***********************************	定进行泄漏源修复与记录 VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停时步投入使用:生产工艺设备后步运行,VOCs 废气收集处理系统故障时,将进行停产处者不能停止运行的,应设取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气性质、处理多点接等的,更集气量的,是有分类收集。 采用外部口面最远处的VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道。应至有,若处于正压状态,应对管道组件的密对点进行泄漏检测。对自废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道。对自废气收集系统的输送管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及管道。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力和对意。对自及使力,可以由于使力,由,可以由于使力,由,可以由于使力,由,由于使力,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由,由		纸			
VOCs 废气收集处理系统 应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取 也替代措施。企业应考虑生产工艺、操作方法等虚性质、处理方法等位型表,对 VOCs 废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。	VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备不能停止运行或设置废气应急处理设施施或采取性价方式设置废气应急处理设施施或采取性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 废气作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,更集气罩不能及时停止运行。大型的水平、在设备上方设置集气罩收集。 展气作方式、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,更集气罩收集。 采用外部集气罩的水平、全量收集。 和1 和2 和3 和4 和4 和5 和5 和6 和6 和6 和6 和7 和7 和7 和7 和7 和7					
应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后司步投入使用:生产工艺设备同步投入使用:生产工艺设备同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs 废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。在应急处理设措施。企业应考虑生产工艺、操作方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、处理方法等因素,对VOCs 废气性质、企业的原则,在设备上方设置集气型的集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统在负压下运行。	应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕二艺设备不能停止运行或不能及时停止运行或不能及时停止运行或不能及时停止运行或或聚取其他替代措施。 虚业应考虑生产工艺、操作方法等因素,对VOCs 废气地集处理设施施。 企业应考虑生产工艺、操作方法等因素,对VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集一面最远处的VOCs 无进行分类收集。 采用外部集中国最远处的VOCs 无进织排放位置,控制风速不低于0.3m/s。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输发管道密闭,废气收集系统的输发。有时,应时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同时,以同	-		**		
行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕后同步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取性替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩内处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道应密对。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道密形,废气收集系统在负压下运行。 「明l MMHC 初始排放 项目 NMHC 初始排放 可以应称。 TMHC 初始排放 项目 NMHC 初始排放 项目 NMHC 初始排放 项目 NMHC 初始排放 可以应称。 TMHC 初始排放 项目 NMHC 初始排放 可以应称。 TMHC 初始排放 TMHC 和的,可以应称,如此应称,如此应称,如此应称,如此使称,如此使称,如此使称,如此使称,如此使称,如此使称,如此使称,如此使	行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备同步投入使用:生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取性替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,应设备上方设置集气管道应密报来低于 0.3m/s。 废气收集系统应在负压下运行,指数则,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统应在负压下运行,若处用压状态,应对管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处用压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放标准的规定,收集的废气					
系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,待检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。各不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。采用外部集气罩的,距集气罩开口面最远处的VOCs无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道密密闭。废气收集系统的输送管道密闭,废气收集系统在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,漏检测值不应超过 500 μmol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。增放污染物应符合。保B16397 或相关行业排放	系统发生故障或检修时,对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs废气收集处理系统故障时,将进行停产处理,不能停止运行或不能更废气应急处理设施或采取性替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的的、应设备上方设置集气罩收集。 《理行分类收集。 采用外部集气罩的的处OCs无组织排放位置,控制风速不低于0.3m/s。废气收集系统的输送管道应密压下运行,若发明实验的发行,是制度,不是有效的发现。实有的。废气收集系统的输送管道应密压下运行,对自发管道密闭,废气收集系统的输送管道应密压下运行,对自发性性的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过500μmol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放标准的规定,收集的废气					
对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。 ***********************************	对应的生产工艺设备应停止运行,特检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备同步运行,VOCs废气收集处理系统故障时,将进行停产处理。 虚心处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩中体集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放 按劃 排放 按劃 排放 按數				项目VOCs废气收集处	
正运行,待检修完毕后同步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩的集大空下上,上下,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	止运行,待检修完毕后同步投入使用:生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距气气,在设备上方设置集气罩收集。 《用外部集气罩的,距气管道密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统的输送管道应密闭,废气收集系统的输送管道应密闭,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放 清粒 按劃 排放 按劃 排放 按劃 排放 按劃 排放 按劃 排放 按劃				理系统应与生产工艺	
步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩水集。 采用外部集气罩的,距集气罩水集。 《采用外部集气罩的,距集气罩水集。 和符 大空器	步投入使用: 生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩升面最远处的VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合GB16297或相关行业排放 速率《3kg/h, VOCs 处理设施的处理效率法 相关的的处理效率法 相关的 水线制 被刺			i i	设备同步运行,VOCs	4ロ <i>か</i> ケ
番不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩外集。 采用外部集气罩的,距集气罩内等的,下面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于压胀态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合GB16207 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	备不能停止运行或不能及时停止运行的,应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩升口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放标准的规定,收集的废气 理动能的处理效率法 相对 该的处理效率法 机泵				废气收集处理系统故	相付
时停止运行的,应设置废 气应急处理设施或采取其 他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操 作方式、废气性质、处理 方法等因素,对 VOCs 废 气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放	时停止运行的,应设置废 气应急处理设施或采取其 他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操 作方式、废气性质、处理 方法等因素,对 VOCs 废 气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放 标准的规定,收集的废气				障时,将进行停产处	
では、	「一一」「一一」「一」」」「一」」」「一」」」「一」」」「一」」」「一」」」					
他替代措施。 金业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩升口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GRI6297或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	他替代措施。 企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放 速率≤3kg/h, VOCs 处理设施的处理效率式 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率或 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率或 相对 使的处理效率式 相对 使的处理效率或 相对 使的处理效率式 相对 使用 NMHC 初始排放 电电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电弧电					
企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GR16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩的条件。					
作方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相差行业排放 项目 NMHC 初始排放	使集			. , , , , ,		
收集 方法等因素,对 VOCs 废 气进行分类收集。 系统 采用外部集气罩的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	中方式、废气性质、处理方法等因素,对 VOCs 废气进行分类收集。 采用外部集气罩的,距集气罩升口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放标准的规定,收集的废气 理设施的处理效率法 相对 使知 使		废气			
及理 系统	及理 系统		收集	11 / 1 / 1 / 2 1 2 2 2 2 2 2 2 2		相符
采用外部集气罩的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放	采用外部集气罩的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 标准的规定,收集的废气 (相)				项目将综合考虑废气	
集气罩收集。	果用外部集气草的,距集 气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 标准的规定,收集的废气		系统		情况,在设备上方设置	
VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	▼中国田最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 标准的规定,收集的废气 项目 NMHC 初始排放 速率≪3kg/h, VOCs 处 理设施的处理效率法 相对 通知 的 处理效率 对 相对 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如 如				集气罩收集。	
VOCs 尤组织排放位直, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放	VOCs 无组织排放位直, 控制风速不低于 0.3m/s。 废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放 按割 排放 按割 排放 读率 ≤3kg/h, VOCs 处 理设施的处理效率注					相符
废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。	废气收集系统的输送管道 应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放 标准的规定,收集的废气 理设施的处理效率法 相对					
应密闭。废气收集系统应 在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GR16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若处于正压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μmol/mol,亦不应有感官可密觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放标准的规定,收集的废气			· · · · · · - · · · · · · · · · · · · ·		
在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GR16297 或相关行业排放 本项目废气收集系统的 输送管道密闭,废气收 集系统在负压下运行。 41符	在负压下运行,若处于正 压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测,泄 漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可 察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放 标准的规定,收集的废气 在负压下运行。 项目废气收集系统的 输送管道密闭,废气收 集系统在负压下运行。 项目 NMHC 初始排放 速率≤3kg/h, VOCs 处			~~ · · · · · · · · · · · · · · · · · ·		
压状态,应对管道组件的 密封点进行泄漏检测, 泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol, 亦不应有感官可 察觉泄漏。	压状态,应对管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放标准的规定,收集的废气					
压状态,应对管理组件的	压状态,应对官垣组件的 密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ				 项目废气收集系统的	
密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ 集系统在负压下运行。 mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	需封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500 μ 集系统在负压下运行。 加加/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 速率≤3kg/h, VOCs 处 标准的规定,收集的废气 理设施的处理效率法 相对 数据的 处理效率法 相对 数据的 处理效率 法			' ' ' - ' ' ' ' ' ' ' ' '		相符
源位测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GR16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放					4 H T V
察觉泄漏。 排放污染物应符合 GR16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	察觉泄漏。 排放污染物应符合 GB16297或相关行业排放			_ ···· , · · · · · _	水水池正火压 左口。	
排放污染物应符合 GB16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	排放污染物应符合					
GR16297 或相关行业排放 项目 NMHC 初始排放	情報 「排放」 GB16297 或相关行业排放 「项目 NMHC 初始排放 」 排放 标准的规定,收集的废气 「理设施的处理效率法」相					
	排放 GB16297 或相大行业排放 速率≤3kg/h, VOCs 处 相交换的废气 理设施的处理效率法 相交换的			排放污染物应符合	 面目 NMHC 初始排散	
排版			排放	GB16297或相关行业排放		
				标准的规定, 收集的废气	,	相符
中 NMHC 初始排放速率 90%。	I 中 NMHC 初始推劢ig ※ **********************************		1工巾	中 NMHC 初始排放速率	,	
	≥3 kg/h 时,应建设 VOCs 90%。			≥3 kg/h 时,应建设 VOCs	プ U /0。	

	1			1
		处理设施且处理效率≥ 80%;对于重点地区,收集的废气中 NMHC 初始排放速率≥2kg/h 时,应建设 VOCs 处理设施且处理效率≥80%,采用的原辅材料符合国家有关低VOCs 含量产品规定的除外。		
		吸附、吸收、冷凝、生物、 膜分离等其它 VOCs 处理 设施,以实测质量浓度作 为达标判定依据,不得稀 释排放。	项目VOCs废气不通过 稀释排放。	相符
		排气筒高度不低于 15m (因安全考虑或有特殊工 艺要求的除外),具体高 度以及与周围建筑物的相 对高度关系应根据环境影 响评价文件确定。	项目废气排气筒 15m。	相符
		当执行不同排放控制要求 的废气合并排气筒排放 时,应在废气混合前进行 监测,并执行相应的排放 控制标准;若可选择的监 控位置只能对混合后的废 气进行监测,则应按各排 放控制要求中最严格的规 定执行。	项目发泡和脱模有机 废气经集气罩收集后 通过一套二级活性炭 吸附装置处理,处理后 经 15 米排气筒 DA001 排放,没有执行不同排 放控制要求的废气	相符
		建立含 VOCs 原辅材料台 账,记录含 VOCs 原辅材 料的名称及其 VOCs 含 量、采购量、使用量、库 存量、含 VOCs 原辅材料 回收方式及回收量	项目建立各原辅材料 台账对原辅材料进行 记录。	相符
	管理 台账	建立废气收集处理设施台账,记录废气处理设施进出口的监测数据(废气量、浓度、温度、含氧量等)、废气收集与处理设施关键参数、废气处理设施相关。 表域(吸收剂、吸附剂、催化剂等)购买和处理记录	项目建立废气收集设施台账,对废气处理设施相关参数、耗材购买 与处理等进行记录。	相符

	建立危废台账,整理危废 处置合同、转移联单及危 废处理方资质佐证材料。 台账保存期限不少于3 年。	项目运行将建立危废 台账 项目台账计划保存五 年以上。	相符相符
监控要求	企业边界及周边 VOCs 监控要求执行 GB16297 或相关行业排放标准的规定。企业应按照有关法律、《环境监测管理办法》和HJ819 等规定,建立企业监测制度,制订监测方案,对污染物排放状况及其对周边环境质量的影响开展自行监测,保存原始监测记录,并公布监测结果。企业边界及周边 VOCs 监测按 HJ/T55 的规定执行。	项目企业边界 VOCs 排放达到《合成树脂工业 污染物排放标准》 (GB31572-2015)中的 表9企业边界大气污染 物浓度限值。	相符
厂内组排限 排值	厂区内 VOCs 无组织特别 排放限值:监控点处 1h 平均浓度值 NMHC≤ 6mg/m³,监控点处任意一 次浓度值 NMHC≤ 20mg/m³。	项目厂区内 VOCs 无组 织特别排放限值: 监控 点处 1h 平均浓度值 NMHC≤6mg/m³, 监控 点处任意一次浓度值 NMHC≤20mg/m³。	相符

综上所述,项目运营期间采取的控制措施可满足《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)的相关要求,不会对周边环境产生明显不良影响。

(2) 与《关于印发<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)相符性分析

①提高废气收集率。遵循"应收尽收、分质收集"的原则,科学设计废气收集系统,将无组织排放转变为有组织排放进行控制。 采用全密闭集气罩或密闭空间的,除行业有特殊要求外,应保持微 负压状态,并根据相关规范合理设置通风量。采用局部集气罩的, 距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,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。

本项目有机废气经设备上方设置集气罩收集,集气罩收集效率 可达 90%,控制风速约 1 米/秒。 ②企业新建治污措施或对现有治污措施实施改造,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,难以回收的,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。

项目发泡工序有机废气经集气罩收集后通过一套二级活性炭吸附装置收集处理,处理后的废气通过 15m 高排气筒排放,与该政策相符。

- (3) 与《广东省生态环境保护"十四五"规划》的相符性分析
- ①完善高耗能、高污染和资源型行业准入条件,持续降低高耗能行业在总体制造业中的比重。珠三角地区禁止新建、扩建水泥、平板玻璃、化学制浆、生皮制革以及国家规划外的钢铁、原油加工等项目。

本项目不属于高耗能、高污染、禁止扩建项目。

②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 全过程控制体系。大力推进低 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 排放企业深度治理。开展中小型企业废气收集和治理设施建设、运行情况的评估,强化对企业涉 VOCs 生产车间/工序废气的收集管

理本项目使用的原辅材料属于低挥发性有机化合物含量原料。

项目发泡工序有机废气经集气罩收集后通过一套二级活性炭 吸附装置收集处理,处理后的废气通过 15m 高排气筒排放,与该 政策相符。

(4)与《广东省生态环境厅关于实施厂区内挥发性有机物无组织排放监控要求的通告》(粤环发〔2021〕4号)相符性分析

文件要求:一、省内涉及 VOCs 无组织排放的新建企业自本通告施行之日起,现有企业自 2021 年 10 月 8 日起,全面执行《挥发性有机物无组织排放控制标准》附录 A"厂区内 VOCs 无组织排放监控要求"。二、企业厂区内 VOCs 无组织排放监控点浓度执行特别排放限值。三、如新制(修)订标准或发布标准修改单有关规定严于《挥发性有机物无组织排放控制标准》附录 A"厂区内 VOCs 无组织排放监控要求"的,按照更严格标准要求执行。

本项目落实文件要求,厂区内挥发性有机物无组织排放执行广 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 无组织排放限值要求。

(5) 与《广东省大气污染防治条例》的相符性分析

根据《广东省大气污染防治条例》中的主要内容,项目建设与相关条例的符合性情况如表 1-6 所示。

表 1-6 建设项目与《广东省大气污染防治条例》相符性分析

条号	文件要求	本项目情况分 析	符合性
第十二条	重点大气污染物排放实行总量控制制 度。重点大气污染物包括国家确定的二 氧化硫、氮氧化物等污染物和本省确定 的挥发性有机物等污染物	本项目排放挥 发性有机物, 属于重点大气 污染物,按要 求申请总量	符合
第十三条	新建、改建、扩建新增排放重点大气污染物的建设项目,建设单位应当在报批环境影响评价文件前按照规定向生态环境主管部门申请取得重点大气污染物排放总量控制指标。	按要求申请总 量	符合
第	省人民政府应当制定并定期修订禁止	本项目不属于	符

十六条	新建、扩建的高污染工业项目名录和高 污染工艺设备淘汰名录,并向社会公 布。禁止新建、扩建列入名录的高污染 工业项目。禁止使用列入淘汰名录的高 污染工艺设备。淘汰的高污染工艺设 备,不得转让给他人使用。	高污染工业项目,不使用列入淘汰名录的高污染工艺设备	合
第二十六条	新建、改建、扩建排放挥发性有机物的建设项目,应当使用污染防治先进可行技术。下列产生含挥发性有机物废气的生产和服务活动,应当优先使用低挥发性有机物含量的原材料和低排放环保工艺,在确保安全条件下,按照规定在密闭空间或者设备中进行,安装、使用满足防爆、防静电要求的治理效率高的污染防治设施;无法密闭或者不适宜密闭的,应当采取有效措施减少废气排放:(一)石油、化工、煤炭加工与转化等含挥发性有机物原料的生产;(三)燃油、溶剂的储存、运输和销售;(三)燃油、溶剂的储存、运输和销售;(三)燃油、溶剂的储存、运输和销售;(三)燃油、油墨、胶粘剂、农药等以挥发性有机物为原料的生产;(四)涂装、印刷、粘合、工业清洗等使用含挥发性有机物产品的生产活动;(五)其他产生挥发性有机物的生产和服务活动。	项有发泡气度 有人。 有人是一个, 有人是一个, 有人是一个, 一个, 一个, 一个, 一个, 一个, 一个, 一个, 一个, 一个,	符合
第二十七条	工业涂装企业应当使用低挥发性有机物含量的涂料,并建立台账,如实记录生产原料、辅料的使用量、废弃量、去向以及挥发性有机物含量并向县级以上人民政府生态环境主管部门申报。台账保存期限不少于三年。其他产生挥发性有机物的工业企业应当按照国家和省的有关规定,建立台账并向县级以上人民政府生态环境主管部门如实申报原辅材料使用等情况。台账保存期限不少于三年。	按要求建立台 账,台账计划 保存五年以上	符合
	(6) 片《广东公沚据发性右机物(VOC	。) 垂片行小公理	146

(6) 与《广东省涉挥发性有机物(VOCs)重点行业治理指引》(粤环办(2021)43 号)的相符性分析

根据《广东省涉挥发性有机物(VOCs)重点行业治理指引》 (粤环办〔2021〕43号)对橡胶制品业的 VOCs 治理指引以及项 目实际,文件中与项目相关的控制要求与项目相符性分析如表 1-6 所示。

表 1-7 与	《广东省涉挥发性有机物(VOC 的相符性分析	Cs)重点行业治理技	指引》
环节	控制要求	本项目情况分析	符合 性
	VOCs 物料应储存于密闭的容器、包装袋、储罐、储库、料仓中。	项目与 VOCs 相	符合
VOCs 物料 储存	盛装 VOCs 物料的容器是否存放于室内,或存放于设置有雨棚、遮阳和防渗设施的专用场地。盛装 VOCs 物料的容器在非取用状态时应加盖、封口,保持密闭。	关物料均储存于 密闭包装袋和包 装箱中,容器均 存放于室内	符合
VOCs 物料 转移 和输 送	粉状、粒状 VOCs 物料采用气力输送设备、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、容器或罐车进行物料转移。	项目粉状、粒状 物料均采用密闭 包装袋和包装箱 进行物料转移。	符合
	粉状、粒状 VOCs 物料采用气力输送方式或采用密闭固体投料器等给料方式密闭投加;无法密闭投加的,在密闭空间内操作,或进行局部气体收集,废气排至除尘设施、VOCs 废气收集处理系统。	项目投料不涉及 VOCs 废气的产 生。	符合
工艺过程	在混合/混炼、塑炼/塑化/熔化、加工成型(挤出、注射、压制、压延、发泡、纺丝等)、硫化等作业中应采用密闭设备或在密闭空间中操作,废气应排至VOCs废气收集处理系统;无法密闭的,应采取局部气体收集措施,废气应排至VOCs废气收集处理系统。	项目发泡工序有 机废气经集气罩 收集后通过一套 二级活性炭吸附 装置收集处理, 处理后的废气通 过15m高排气筒 排放。	符合
非正常排 放	载有 VOCs 物料的设备及其管道在开停工(车)、检维修和清洗时,应在退料阶段将残存物料退净,并用密闭容器盛装,退料过程废气应排至VOCs 废气收集处理系统;清洗及吹扫过程排气应排至VOCs 废气收集处理系统。	载有 VOCs 物料的设备及其管道在开停工(车)、检维修时,在退料阶段将残存物料退净,并用密闭容器盛装,退料过程废气排至VOCs 废气收集处理系统;吹扫	符合

1			, , , , , , , , , , , , , , , , , , ,
		过程排气排至 VOCs 废气收集 处理系统	
	采用外部集气罩的,距集气罩 开口面最远处的 VOCs 无组织 排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。	采用外部集气罩 的,控制风速 1m/s。	符合
废气 收集	废气收集系统的输送管道应密 闭。废气收集系统应在负压下 运行,若处于正压状态,应对 管道组件的密封点进行泄漏检 测,泄漏检测值不应超过 500 μ mol/mol,亦不应有感官可察 觉泄漏。	项目废气收集系 统的输送管道密 闭,废气收集系 统在负压下运行	符合
排放水平	塑料制品行业: a) 有机废气排气筒排放浓度不高于广东省《大气污染物排放限值》(DB4427-2001)第 II 时段排放限值,合成革和人造革制造企业排放浓度不高于《合成革与人造革工业污染物排放标准》(GB21902-2008)排放限值,若国家和我省出台并实施适用于塑料制品制造业的大气污染物排放标度不高于相应的排放限值;车间或生产设施排气中 NMHC 初始排放速率 ≥ 80%;b) 厂区内无组织排放监控点 NMHC的小时平均浓度值不超过6mg/m³,任意一次浓度值不超过20mg/m³。	项目 NMHC 初始排放速率 < 3kg/hVOCs 处理设施的处理效应 50%; 厂及内无组织排放的控点 NMHC 的小时平均浓度值不超过 6mg/m³,任意一次浓度不超过 20mg/m³。	符合
治理 设施 设计 与运 行管 理	吸附床(含活性炭吸附法): a) 预处理设备应根据废气的成分、性质和影响吸附过程的物质性质及含量进行选择; b) 吸附床层的吸附剂用量应根据废气处理量、污染物浓度和吸附剂的动态吸附量确定; c) 吸附剂应及时更换或有效再生	活性炭吸附装置 按要求设计,定 期更换	符合
	VOCs 治理设施应与生产工艺 设备同步运行,VOCs 治理设	VOCs 治理设施 应与生产工艺设	符合

	施发生故障或检修时,对应的 生产工艺设备应停止运行,待 检修完毕后同步投入使用;生 产工艺设备不能停止运行或不 能及时停止运行的,应设置废 气应急处理设施或采取其他替 代措施。	备同步运行,出 现故障时立即停 产,及时维修	
	项目建立各原辅材料台账对原 辅材料进行记录。	项目建立各原辅 材料台账对原辅 材料进行记录。	符合
管理台账	建立废气收集处理设施台账,记录废气处理设施进出口的监测数据(废气量、浓度、温度、含氧量等)、废气收集与处理设施关键参数、废气处理设施相关耗材(吸收剂、吸附剂、催化剂等)购买和处理记录。	项目建立废气收 集设施台账,对 废气处理设施相 关参数、耗材购 买与处理等进行 记录。	符合
	建立危废台账,整理危废处置 合同、转移联单及危废处理方 资质佐证材料。	项目运行将建立 危废台账	符合
	台账保存期限不少于3年。	项目台账计划保 存五年以上。	符合
自行监测	塑料制品行业简化管理排污单 位废气排放口及无组织排放每 年一次。	根据《排污单位 自行监测技术指 南橡胶和塑料制 品》 (HJ1207-2021), 废气排放口及无 组织排放每半年 监测一次	符合
危废管理	工艺过程产生的含 VOCs 废料 (渣、液)应按照相关要求进 行储存、转移和输送。盛装过 VOCs 物料的废包装容器应加 盖密闭。	危险废物按照相 关要求进行储 存、转移和输送。 盛装过 VOCs 物 料的废包装容器 应加盖密闭	符合
建设项目	新、改、扩建项目应执行总量 替代制度,明确 VOCs 总量指 标来源。	VOCs 总量指标	符合
VOCs 总量 管理	新、改、扩建项目和现有企业 VOCs 基准排放量计算参考 《广东省重点行业挥发性有机 物排放量计算方法核算》进行	由地方生态环境 部门调配	符合

核算,若国家和我省出台适用 于该行业的 VOCs 排放量计算 方法,则参照其相关规定执行。

项目生产运行产生的 VOCs 治理均按文件中的控制要求执行, 因此建设项目与《广东省涉挥发性有机物(VOCs)重点行业治理 指引》(粤环办〔2021〕43 号)中的要求相符。

(7) 与《江门市生态环境保护"十四五"规划》相符性分析

严格控制高耗能、高污染和资源型行业准入,新上项目要符合 国家产业政策且能效达到行业领先水平,落实能耗指标来源及区域 污染物削减措施。禁止新建、扩建水泥、平板玻璃、化学制浆、生 皮制革以及国家规划外的钢铁、原油加工等项目。

建立完善化工、包装印刷、工业涂装等重点行业源头、过程和末端的 VOCs 全过程控制体系。大力推进低 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,推动重点监管企业实施 VOCs 深度治理。推动中小型企业废气收集和治理设施建设和运行情况的评估,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。推动企业逐步淘汰低温等离子、光催化、光氧化等低效治理技术的设施,严控新扩建企业使用该类型治理工艺。

本项目使用的原辅材料属于低挥发性有机化合物含量原料。项目发泡工序有机废气经集气罩收集后通过一套二级活性炭吸附装置收集处理,处理后的废气通过 15m 高排气筒排放,与该政策相符。

(8) 与《广东省水生态环境保护"十四五"规划》相符性分析

文件要求"一、优化产业空间布局严格落实广东省"三线一单" 生态环境分区管控要求,珠三角核心区禁止新建、扩建水泥、平板 玻璃、化学制浆、生皮制革以及国家规划外的钢铁、原油加工等项 目···大力推动全省工业项目入园集聚发展,引导重大产业向沿海等环境容量充足地区布局,新建化学制浆、电镀、印染、鞣革等项目原则上入园集中管理。"

本项目落实广东省"三线一单"生态环境分区管控要求,不属于水泥、平板玻璃、化学制浆、生皮制革以及国家规划外的钢铁、原油加工等项目,不属于化学制浆、电镀、印染、鞣革等项目。

(9) 与项目《环境保护综合名录(2021 年版)》《广东省"两高"项目管理目录(2022 年版)》相符性分析

项目不属于《环境保护综合名录(2021 年版)》中高污染、 高环境风险产品名录,不属于《广东省"两高"项目管理目录(2022 年版)》中高能耗、高污染行业。

二、建设项目工程分析

1.项目概况

蓬江区银锐摩托车配件厂位于江门市蓬江区棠下镇江盛路 15 号自编 6 号厂房(项目中心坐标: N22°40′28.3142″, E113°2′22.4366″),从事摩托车坐垫的生产加工。该项目租赁厂房进行建设,占地面积约 1300m²,建筑面积 1300m²,生产规模为年产摩托车坐垫 20 万个。

根据《中华人民共和国环境影响评价法》(2018 年 12 月 29 日修订)、国务院第 682 号令《国务院关于修改〈建设项目环境保护管理条例〉的决定》的有关规定,本项目需进行环境影响评价。

根据《建设项目环境影响评价分类管理名录》(2021 年版),本项目属于"二十六、橡胶和塑料制品业 29 ---53 塑料制品业 292 中 其他(年用非溶剂型低 VOCs含量涂料 10 吨以下的除外)",属于环境影响评价报告表类别,按要求须编制建设项目环境影响报告表。

2.项目建设内容

项目主要建设内容详见表 2-1:

表 2-1 项目组成一览表

		农 2-1 项目组成 见农
	项目组成	工程内容
主体工程	生产车间	生产车间包括储罐区、原料存放区、发泡区、裁断区、成品区、危 废房等,主要用于产品的生产、储存
辅助 工程	一般固废暂存 间	生产车间内,占地 10m²,用于存放一般固废
上作出	危废暂存间	生产车间内,占地 10m ² ,用于存放危险废物
公用	配电设施	由市政电力系统接入
工程	给排水系统	供水来源于市政水管,生活污水经三级化粪池预处理后排入棠下污水处理厂
	废气	发泡区设 1 套"二级活性炭吸附"装置,处理达标后通过 15m 高排气筒排放
环保	废水	生活污水经三级化粪池处理达标后排放
工程	噪声	选用低噪声设备、合理布局、利用墙体隔声和加强设备维护
	固废	废边角料、废皮革、废包装料经收集后交由江门市蓬江区棠下玉飞 废品回收站回收处理;废包装桶经收集后交由供应商回收处理;废 活性炭、废海绵等危险废物交有危险废物处理资质的单位回收处理
储运	原材料存放区	生产车间内,占地 100m²,用于存放原料
工程	产品存放区	生产车间内,占地 200m²,用于存放产品

3.四至情况

项目位于江门市蓬江区棠下镇江盛路 15 号自编 6 号厂房,项目东面为江门市

豪爵减震器有限公司,南面为广东艾高广告标识有限公司,西面和北面为空地。项目四至位置详见附图 2。

4.劳动定员及工作制度

生产定员:项目员工为18人,均不在项目内食宿。

工作制度: 年工作300天,每天工作8小时,一班制。

生活区情况:不设。

5.主要产品及产能

本项目主要产品及产能见下表:

表 2-2 项目产品一览表

产品名称	单位	数量
摩托车坐垫	个/年	20 万

注: 摩托车坐垫单个约重1.4kg

6.主要生产设备

本项目主要生产设备如表 2-3 所示:

表 2-3 项目主要设备一览表

序号	设备名称	数量	单位	用途	
1	自动发泡机	1	台	发泡	
2	平车	10	台	平皮	
3	裁断机	1	台	裁皮	
4	高频机	2	台	压皮	
5	空压机	1	台	辅助	
6	模具	100	个	发泡模具	
7	电热水器	1	台	加热模具	

表 2-4 项目储罐料罐一览表

序号	设备名称	备注	储存物 质	数量(个)	规格尺寸(m)	罐类型	
1	1.8t 储罐	室内储罐	POP	2	Ф1.4×1.2	田夕頂婦	
1	3t 储罐	室内储罐	POP	1	Ф1.6×1.5	固定顶罐	
2	0.6t 储罐	室内储罐	MDI	1	Ф0.7×1.3	固定顶罐	

注:储罐的最大储存量按容积的 95%计算,聚合物多元醇密度按 $1.02t/m^3$ 计,改性 MDI 密度按 $1.23t/m^3$ 计。

7.主要原辅材料

根据建设单位提供的资料,本项目主要原辅材料见表 2-5:

表 2-5 项目主要原辅材料一览表

原辅材料		物理性状	年用	包装方	最大储	储存位
名称	主要成分	初连住仏	量	式	存量	置
聚合物 多元醇 (POP)	甲基环氧乙烷和环氧乙烷 和 1,2,3-丙三醇的聚合物 65%,苯乙烯-丙烯腈共聚	乳状白色 液体	54t	200kg/桶	5t	原材料 仓库

	物 35%					
改性 MDI	二苯基甲烷二异氰酸酯 55-45%、多苯基多亚甲基 多异氰酸酯 35-25%、氨基 甲酸酯改性二苯基甲烷二 异氰酸酯 10-30%	棕色液体	5t	200kg/桶	0.4t	
胺催化 剂	二丙二醇 40%、叔胺 60%	/	0.5t	25kg/桶	0.05t	
辛酸亚锡	纯物质,辛酸亚锡含量> 99%	白色或黄 色膏状物	0.5t	25kg/桶	0.05t	
硅油稳 定剂		透明无色 液体	0.5t	25kg/桶	0.05t	
阻燃剂	纯物质,[(6-氧代-6H-二苯 并[C,E][1,2]氧磷杂己环-6- 基)甲基]丁二酸 (DDP) 含 量>99%	固态	2t	50kg/桶	0.5t	
水		液体	1t	-	1	
水性脱 模剂	乙氧基化 C16-20 醇<5%、 a-9-(z)-十八烯酰-w-羟基 聚(氧乙烯)<5%、氢氧 化钾<1%	液体	1t	25kg/桶	0.05t	
外购皮 革		固态	20t	80kg/卷	1t	
外购底 板		固态	201t	1kg/个		

表 2-6 项目主要原辅材料理化性质

名称	理化性质
聚合物	外观为乳状白色液体,密度为 1.02g/cm³, PH5-9, 粘性≤6000cst。常温常压下稳
多元醇	定。无毒性,经口(鼠)LD50:2037mg/kg。
改性 MDI	外观: 棕色液体; 气味: 霉味; 闪点: >204℃ (闭杯); 蒸气压: <0.00001mmHg (25℃); 蒸汽密度: 8.5; 相对密度: 1.23 (25℃); 溶解性: 在水中不溶解, 与水反应生成 CO ₂ 。急性毒性: LC50: 10000mg/kg。
	外观为淡黄色液体,液态,熔点为-18℃,饱和蒸气压<20hpa,蒸汽密度>1,密度 1.1g/cm ³ 。
胺催化 剂	有效成分是二丙二醇和叔胺所配制成的混合物,主要用作聚氨酯泡沫塑料的凝胶催化剂,广泛用于软质、半硬质、硬质聚氨酯泡沫塑料、涂料、弹性体,对凝胶反应和发泡反应都有较强的催化作用,尤其对聚氨酯和羟基的催化作用选择性更强。
辛酸亚 锡	纯物质,分子式(Formula): C ₁₆ H ₃₀ O ₄ Sn,分子量(Molecular Weight): 405.11,外观为白色或黄色膏状物,相对密度为 1.251,闪点>110℃,不溶于水,溶于石油醚。遇明火、高热可燃。与氧化剂可发生反应。受高热分解放出有毒气体。发泡过程中会挥发出一定量的非甲烷总烃。
硅油稳 定剂	纯物质,CAS 号: 63148 - 62 - 9 ; 分子式: $C_6H_{18}OSi_2$; 分子量: 162.37932 。外观为透明无色液体,相对密度: 0.764 g/ml; 熔点: -59 °C; 难溶于水。危害特性: 对人体无害,不污染环境。
阻燃剂	阻燃剂 DDP, 纯物质,外观为固态,熔点为 191-192℃,闪点为 303.5℃,相对密度为 1.48g/cm³,常温下稳定。毒性:正确使用情况下不会发生中毒情况。
水性脱	主要成分为: 乙氧基化 C16-20 醇 < 5%、a-9-(z)-十八烯酰-w-羟基聚(氧乙烯) <

5%、氢氧化钾<1%。外观为白色液体、沸点在 98-103℃,闪点>101℃,密度 0.98g/cm³,溶于水,PH 值 9.5-11.0。

8.主要能源消耗

(1) 用水

本项目用水由市政供水。

①生活用水:项目员工人数为 18 人,均不在厂内食宿,工作天数为 300 天/年,厂区不设饭堂,生活污水主要是员工洗漱和冲厕废水,根据广东省地方标准《用水定额 第三部分:生活》(DB44/T 1461.3-2021),不在厂内食宿的员工生活用水,参考"国家行政机构(922),办公楼中无食堂和浴室的先进值",按 10m³/(人.a)计算,则生活用水量为 10m³/(人.a)×18 人=180t/a。

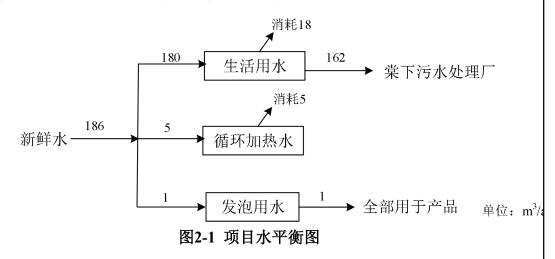
②工业用水:项目生产过程中需要添加自来水作为原料,生产用水为1t/a;项目生产过程中需要用到循环热水加热模具,循环水补充用水量为5t/a。

(2) 用电

本项目用电由市政电网供电,年用电量10万度。

8.排水情况

项目循环热水定期补充,不更换,年补充水量为 5t/a;项目生活用水量为 180t/a,取排污系数 0.9,则生活污水排放量为 162t/a。生活污水经三级化粪池预处理达广东省《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准及棠下污水处理厂设计进水标准的较严者后排入棠下污水处理厂集中处理。

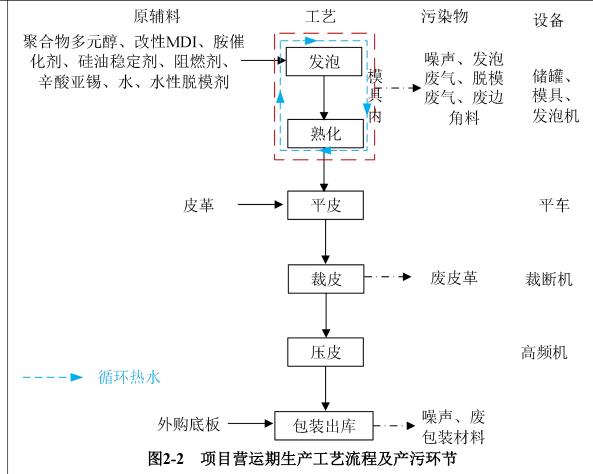


9.厂区平面布置

项目储罐区设置在厂区的西南侧;发泡区设置在厂区的西侧;平车、高频机、 裁断机等设置在厂区的东北侧;人工包装区设置在厂区的西北侧;原料仓库设置在

工艺流程和产排污环节

厂区南侧;成品仓库设置在东南侧,项目各生产区分工设置明确,生产管理方便,合理的布局提高了生产过程中的生产效率。



项目生产工艺简述:

(1) 发泡:将储罐内存放的聚合物多元醇和改性 MDI 按比例泵入发泡机自带的混合罐内,同时将胺催化剂、硅油稳定剂、阻燃剂、辛酸亚锡、水等按比例泵入发泡机混合罐内进行混合,混合后的流体通过发泡机的浇注口自动浇注到模具内,发泡过程中需要使用循环热水加热间接加热模具内温度达 40℃-50℃,项目使用电热水器加热自来水制成循环热水,循环热水循环使用,定期补充。项目发泡时长为2-5分钟。项目原料中的胺催化剂、辛酸亚锡胺不参与反应,发泡后留在泡沫体内起着防老剂的作用;硅油稳定剂不参与反应,在泡沫生产中具有对各种原料的乳化、提供有效的成核、泡沫膨胀过程中稳定、溶解生成的聚脲的功效和作用;阻燃剂不参与反应,耐水解性和稳定性好,对调整泡沫阻燃性能好;发泡剂为水;发泡前模具内涂有一层水性脱模剂方便后续脱模。

发泡机理: 发泡过程包括复杂的化学反应, 是一个逐步加成聚合的过程, 主要

是凝胶反应、发泡反应和交联反应,主要反应如下:

①聚氨酯多元醇与甲苯二异氰酸酯反应:

$$R - NCO + R' - OH \xrightarrow{75-80^{\circ}C} R - NHCOO - R'$$

I为凝胶反应,反应产生聚氨基甲酸酯,聚氨基甲酸酯是泡沫塑料的主要成分,含有数量众多的氨基甲酸酯基团(-NHCOO-)链节的高分子聚合物。

②TDI、MDI 与水反应:

生成异氰酸酯胺和二氧化碳气体

③胺基进一步与异氰酸酯基团反应:

- II、III 步为发泡反应,导致泡沫膨胀,同时生成含有脲基的聚合物,发泡反应为放热,使发泡液温度升高。
 - ④异氰酸酯与氨基甲酸酯(-NHCOO-)进一步反应:

$$R-NCO+R'-NHCOO-R'' \xrightarrow{90-100^{\circ}C} R'-NHCOO-R''$$
 ……………… IV 异氰酸酯 氨基甲酸酯 脲基甲酸酯基

⑤异氰酸酯与脲基(-NHCONH-)进一步反应:

CONHR CONHR
$$2R - NCO + R' - NHCONHR'' \xrightarrow{120-130^{\circ}C} R' - NHCO - NHR''$$
V

上述 IV、V 属于交联反应,在聚氨酯泡沫制造过程中,这些反应都是以较快的速度同时进行着,在催化剂存在下,有的反应在几分钟内就完成,最后形成高分子量和具有一定交联度的聚氨酯泡沫体,聚合物的分子结构由线性结构变为体形结构,使发泡产物更好的相融,加快产品的熟化。

企业采用一步法生产工艺,该法是将 POP、改性 MDI、水及其他助剂、催化剂等一次性加入,使链增长、气体发生及交联反应等过程在短时间内(大约 20s)几乎同时进行,其中水与 MDI 反应生成的 CO₂ 是发泡气体的来源。

(2) **熟化成型**:泡沫体在输送过程中逐步固化、熟化。各料罐内的原料按设计比例通过电脑控频注入混合头,经过高速混合反应生成泡沫聚合物,泡沫进入模具。采用胺催化剂、辛酸亚锡(催化剂)为催化剂,促进交联反应,并能促进异氰

酸酯与水之间反应放出 CO_2 气体。阻燃剂不参与反应,其耐水解性和稳定性好,对调整泡沫阻燃性能好。项目发泡及熟化过程中 MDI 与催化剂发生放热反应所产生的热量足以使整个发泡熟化反应完成,因此发泡熟化过程不需要额外加热,仅需将熟化温度维持在 40°C-50°C即可。

由于泡沫的导热性能差,大块泡沫体中间热量积聚,发泡结束后需在生产车间内自然冷却,达到最终强度,冷却时间约为 2~3 小时左右。

- (3) 平皮: 通过平车将外购回来的皮革压平,方便后续的裁断加工。
- (4) 裁皮: 通过裁断机将平整后的皮革裁剪成制定的规格,该过程会产生少量的边角料。
- (5) **压皮**: 通过高频机将裁剪成型的皮革压制到成型后的海绵上,制成摩托车坐垫。
 - (6) 包装出货:将外购底板和压皮成型的产品人工拼装到一起。
- (7) 清洗机头:项目定期使用气枪清理发泡过程中发泡机机头残留的料头,清理过程仅涉及物理的吹扫,清理过程产生少量的废边角料。

投入 产出 序号 名称 数量 名称 数量 聚合物多元醇 (POP) 产品 摩托车坐垫 54t/a 280t/a 1 改性 MDI 5t 2.445t/a2 CO_2 发泡工序 非甲烷总烃 0.0885t/a3 胺催化剂 0.5t废气 MDI 废气 0.0025t/a辛酸亚锡 脱模工序 非甲烷总烃 4 0.5t0.1t/a储罐区 非甲烷总烃 5 硅油稳定剂 0.5t0.0004t/a6 阻燃剂 废边角料 2.6436t/a 2t лk 废皮革 0.02t/a1t 固废 9 外购皮革 20t 废海绵 0.2t/a10 外购底板 201t 合计 285.5t/a 285.5t/a

表 2-7 项目海绵产品物料平衡表

与項 目有 关:

建设项目属于新建项目, 无原有环境污染问题。

1 关原环污问的有境染题

三、区域环境质量现状、环境保护目标及评价标准

一、环境空气质量现状

本项目所在地属于二类环境空气质量功能区,环境空气质量执行《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单(生态环境部 2018 年第 29 号)二级浓度限值。

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ 2.2-2018)的要求,城市环境空气质量达标情况评价指标为 SO_2 、 NO_2 、 PM_{10} 、 $PM_{2.5}$ 、CO 和 O_3 ,六项污染物全部达标即为城市环境空气质量达标。本项目所在区域达标判定,优先采用国家或地方生态环境主管部门公开发布的评价基准年环境质量公告或环境质量报告中的数据或结论。

根据江门市生态环境局公布的《2024年江门市环境质量状况(公报)》(见附件5),蓬江区环境空气质量年均浓度统计及达标情况见下表:

序 号	污染物	年评价指标	单位	现状 浓度	标准 值	占标 率%	达标 情况
1	二氧化硫(SO ₂)	年平均质量浓度	μg/m ³	6	60	0	达标
2	二氧化氮(NO ₂)	年平均质量浓度	μg/m ³	26	40	65	达标
3	可吸入颗粒物	年平均质量浓度	μg/m ³	39	70	5.71	达标
4	细颗粒物 (PM _{2.5})	年平均质量浓度	μg/m ³	22	35	62.86	达标
5	一氧化碳(CO)	24 小时平均的第 95 mg/m 百分位数 3		0.9	4	22.5	达标
6	臭氧(O ₃)	日最大 8 小时滑动 平均浓度的第 90 百 分位数	μg/m ³	172	160	107.5	不达标

表 3-1 区域环境空气现状评价表

区域境量状

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 2018 年修改单二级标准,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,表明项目所在区域蓬江区为环境空气质量**不达标区**。

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),到 2025年,生态环境分区管控制 度基本建立,全域覆盖、精准科学的生态环境分区管控体系初步形成。全市 生态安全屏障更加牢固,生态环境质量持续改善,能源资源利用效率稳步提 高,绿色发展水平明显提升,生态环境治理能力显著增强,基本形成与碳达 峰、碳中和目标相适应的环境影响评价制度,建立污染物与温室气体协同管 理的排污许可制度。到 2035 年,体系健全、机制顺畅、运行高效的生态环境分区管控制度全面建立,为生态环境根本好转、人与自然和谐共生的美丽江门基本实现提供有力支撑。

二、地表水环境质量现状

本项目纳污水体为桐井河,下游汇入天沙河,根据《广东省地表水环境功能区划》[粤环(2011)14号]的区划及《江门市环境保护规划》(2006~2020年),水体属于工农功能,桐井河和天沙河执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)[V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)》,水环境质量状况信息可采用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。为了解桐井河(天沙河)的水环境质量状况,本项目引用江门市生态环境局网站公布的《2025 年第二季度江门市全面推行河长制水质 季 报 》 进 行 评 价 , 网 址 : http://www.jiangmen.gov.cn/attachment/0/346/346371/3329466.pdf,数据如下:

	21		鶴山市	天沙河干流	雅瑶桥下	IV	v	氨氨 (0. 02)
	22		蔓江区	天沙河干流	江咀	IV	IV	55 444 5
*	23	天沙河	蔓江区	天沙河干流	白石	I	I	-
	24		差江区 鶴山市	泥海水	玉岗桥	IV	IV	-
	25		差江区	泥海水	苍漠	IV	IV	· -

图 3-1 2025 年第二季度江门市全面推行河长制水质季报部分截图

根据公布的监测数据,天沙河江咀考核断面水质满足《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)的IV类标准,地表水水质现状良好,为达标区。

三、声环境质量现状

根据现场勘查,项目周边50m范围内不涉及医院、学校、机关、科研单位、住宅、自然保护区等声环境敏感目标,因此本项目无需开展声环境质量现状分析评价。

四、生态环境

该项目地块处于人类活动频繁区,无原始植被生长和珍贵野生动物活动, 区域生态系统敏感程度较低,无需进行生态环境现状调查。

五、辐射

项目无电磁辐射源,无需进行周边辐射现状调查。

六、土壤、地下水现状调查

项目厂区已做好混凝土硬底化,项目各类污染物基本无途径污染土壤和 地下水,无需进行土壤、地下水现状调查。

1、大气环境

项目厂界外 500m 范围内无环境敏感点。

环境 保护 目标

2.声环境:项目厂界外 50m 范围内无声环境敏感点。

3.地下水环境: 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。

4.生态环境:项目未新增用地,不涉及土建,用地范围内无生态环境保护目标。

1.废水:

项目无生产废水排放,项目生活污水经三级化粪池预处理后排入棠下污水处理厂处理达标后排放,执行广东省《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准和棠下污水处理厂接管标准的较严值。

表 3-2 项目生活污水污染物排放标准

选用标准	标准值								
是用你推	PH	CODcr	BOD ₅	SS	氨氮				
(DB44/26-2001) 第二时段三级标准	6-9	500	300	400	/				
棠下污水处理厂进水标准	6-9	300	140	200	30				
较严者	6-9	300	140	200	30				

污染排 放制 准

2.大气:

发泡工序产生的 MDI 和非甲烷总烃有组织排放浓度执行《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)中的表 5 大气污染物特别排放限值。

排气筒臭气浓度执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 恶臭污染物排放标准值,厂界臭气浓度执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 恶臭污染物厂界二级新改扩建标准值。

厂区内非甲烷总烃执行《固定污染源挥发性有机物综合排放标准》(DB44/2367—2022)中表 3 厂区内 VOCs 无组织排放限值。

表 3-3 项目废气排放标准

排放口	污染物	执行标准	最高允许排放浓度(mg/m³)
DA001	非甲烷总烃	《合成树脂工业污染物排放标	60
	MDI	准》(GB31572-2015)表 5	1

臭气浓度 《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93)表 2	2000(无量纲)
-------------------------------------	-----------

表 3-4 项目废气无组织排放标准

		77 - 77 70 70 71	70414		
排放口	污染物	执行标准	最高允许排放浓度(mg/m³)		
厂界	臭气浓	《恶臭污染物排放标准》	20 (无量纲)		
1 11	度	(GB14554-93) 表 1	20 (儿里纳)		
厂区内	NMHC	《固定污染源挥发性有机物综合排	20(监控点任意一次浓度值)		
/ LA	INIVINC	放标准》(DB44 2367-2022)表 3	6(监控点 1h 平均浓度值)		

3.噪声

项目四周边界噪声值均符合《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008) 3 类标准要求: 昼间≤65dB(A), 夜间≤50dB(A)。

4.固废

固体废物管理遵照《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》《广东省固体废物污染环境防治条例》《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)执行,危险固废执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)(2013 年修订)。

根据广东省生态环境厅关于印发《广东省生态环境保护"十四五"规划》的通知(粤环〔2021〕10号)、江门市人民政府关于印发《江门市生态环境保护"十四五"规划》的通知(江府〔2022〕3号),总量控制指标主要为化学需氧量(CODcr)、氨氮(NH₃-N)及氮氧化物(NOx)、挥发性有机物(VOCs)。

根据《广东省珠江三角洲大气污染防治办法》的要求,大气总量控制指标共4项,分别为二氧化硫、氮氧化物、挥发性有机化合物、可吸入颗粒物。

1: 水污染物总量申请:项目无生产废水外排,项目生活污水经处理后排入棠下污水处理,水污染物排放总量由区域性调控解决,不另行分配总量控制指标。

2: 大气污染物总量申请:

根据废气相关核算,本项目总量控制的污染物排放量为:

VOCs 总量: **0.0532t/a**(有组织 0.0151t/a,无组织 0.0381t/a)

表 3-5 总量控制指标一览表

项目	排放方式要素		排放总量	单位
十/写	有组织	VOCs	0.0151	t/a
人气	无组织	VOCs	0.0381	t/a

项目最终执行的污染物排放总量控制指标由当地生态环境行政主管部门分配与核定。

总量 控制 指标

四、主要环境影响和保护措施

施工
期环
境保
护措
施

本项目已建成的建筑,主要依托现有厂房增加生产设备进行建设,只增加生产设备和生产线,不存在土建工程,不涉及打桩机、电锯、推土机、装载机等噪声较大的设备和施工扬尘问题,因此施工期环境影响较小。

一、废气

1.产排污节点分析

表 4-1 污染源产污节点分析

污染类型	产污工序	污染物
废气	脱模	有机废气(以非甲烷总烃计)
/及 (发泡	有机废气(以非甲烷总烃计)

2.大气污染物排放核算

根据《污染源源强核算技术指南 准则》(HJ884—2018)对本项目废气污染源进行核算,见下表:

表 4-2 废气污染源源强核算结果及相关参数一览表

排放			污染物产生					治理措施 污染物排放					排放			
源	装置	污染物	100 211 /3	废气产生 量 (m³/h)	收集效 率	产生浓度 (mg/m³)	产生量 (t/a)	产生速率 (kg/h)	工艺	效率	核算方 法	废气排放 量 (m³/h)	排放浓度 (mg/m³)	排放量 (t/a)	排放速率 (kg/h)	时间 /h
		MDI	类比法		80%	0.139	0.002	0.001	二级活	90%	类比法		0.0139	0.0002	0.0001	2400
DA0 01	发泡、	非甲烷 总烃	类比法	6000	(集气 罩收 集)	10.472	0.1508		性炭吸 附装置		类比法	6000	1.047	0.0151	0.0063	2400
无组	脱模	MDI	类比法	/	/	/	0.0005	0.0002	加强通	/	类比法	/	/	0.0005	0.0002	2400
织		非甲烷 总烃	类比法	/	/	/	0.0377	0.0157	风	/	类比法	/	/	0.0377	0.0157	2400
储罐区	储罐 大呼 吸	非甲烷 总烃	产污系 数法	/	/	/	0.0002	0.0006	加强通风	/	产污系 数法	/	/	0.0002	0.0006	300

储罐 小呼 心烃 数法	/ 0.0002 0.00003	加强通 / 产污系 / 数法	/ 0.0002 0.00	003 8760
----------------------	------------------	----------------	---------------	----------

3.自行监测计划

本项目根据《排污单位自行监测技术指南 橡胶和塑料制品(HJ1207-2021)》制定废气监测计划如下。

表 4-3 项目废气监测计划记录信息表

污染物	监测点位	检测指标	监测频次	执行排放标准
	排气筒	非甲烷总烃、	每半年一次,每	非甲烷总烃、MDI 执行 GB31572-2015 中表 5 大气污染物排放限值; 臭气浓
]# (D]	MDI、臭气浓度	次监测1天	度执行 GB14554-93 表 2 恶臭污染物排放标准值
废气	厂区内	非田烷首烃	每半年一次,每	非甲烷总烃执行 DB44 2367-2022 表 1 厂区内 VOCs 无组织排放限值
	厂区内 非甲烷总烃		次监测1天	中于
	厂界上风向1	臭气浓度	每半年一次,每	臭气浓度执行 GB14554-93 表 1 恶臭污染物厂界二级新改扩建标准值
	个,下风向3个	大 (次监测1天	天(你反顶们 ODI+33+33 农工心关行朱彻)介二级别以》连彻证值

表 4-4 项目排气筒参数表

类型	点源名称	编号	排放口地	也理坐标	排气筒高	排气筒内	烟气	烟气排气量	排放口类型
	7	7/1/4	经度	纬度	度/m	径/m	温度[℃]	m ³ /h	711/90/1902
点源	排气筒 DA001	DA001	22°40′28.3142″	113°2′22.4366″	15	0.6	25	6000	一般排放口

5.源强核算过程

项目生产过程中产生的废气主要是发泡、脱模过程产生的非甲烷总烃、MDI 废气。

(1) 脱模废气

项目半自动发泡机发泡膨胀时泡绵与模具接触的地方会粘在一起,因此为防止海绵粘在模具上,影响发泡的效果,项目需在模具底部及边侧上喷涂脱模剂,方便后续海绵的脱模。根据企业提供资料,脱模剂中有机挥发物主要为:乙氧基化 C16-20醇 5%、a-9-(z)-十八烯酰-w-羟基聚(氧乙烯)5%,本环评按最不利原则以全部挥发计,项目脱模剂的使用量为 1t/a,根据环评的最不利原则,有机挥发物全部挥发计算(即脱模剂的 10%挥发),则项目脱模废气的产生量为 0.1t/a,产生的脱模废气和发泡废气一起通过收集系统收集后通过二级活性炭吸附装置进行处理,处理后统一通过一个 15m 高的排气筒排放。

(2) 发泡废气

本项目生产前原料的配方均需严格计量,生产过程中可以使得聚醚多元醇和 MDI 完全反应,且生产过程中原料完全封闭在发泡机中反应,反应完成之后形成固态的发泡塑料。但根据生产经验,反应时仍有少量的 MDI 和非甲烷总烃挥发,反应中产生一定的 CO₂(CO₂ 无色无味无毒气体,本环评不对其进行评价)。

$(1)CO_2$

由前文发泡原理可知,1摩尔的水可以生成1摩尔的二氧化碳气体,项目生产过程中水的用量为1t/a,则产生CO₂量为2.445t/a,产生速率为1.0188kg/h。发泡过程中产生的CO₂不属于大气污染物,不对其进行分析。

②MDI 废气

类比取得批复三环建[2018]22 号的《台州市中泽聚氨酯有限公司年产 1800 吨海绵制品生产项目环评报告书》,MDI 废气产生系数按使用量的 0.5kg/t,该项目使用的原材料为 MDI,本项目使用的原材料与该厂使用的 MDI 类似,因此具有参考性。发泡车间改性 MDI 的使用量为 5t/a,则发泡过程中产生的 MDI 废气为 0.0025t/a。每天发泡时间约 8 个小时,年生产 300 天,MDI 废气产生速率为 0.001kg/h。

③非甲烷总烃

本项目在海绵发泡过程中聚醚多元醇等有机物会挥发产生少量有机废气,以非

甲烷总烃计,发泡过程为化学发泡,根据《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》一对于采用化学发泡剂的企业,加热挤出工段的产污系数可参照 2922 塑料板、管、型材行业挤出工段的产污系数,产污系数为 1.5kg/t.产品。项目发泡部分海绵产品产量为 59t/a(单个产品总重量-外购皮革-外购底板),则本项目发泡非甲烷总烃产生量为 59×0.0015=0.0885t/a。

本项目发泡机每天发泡 8 小时,因此,发泡过程工艺废气排放时间为 2400h/a。 发泡废气大部分在发泡和预熟化阶段挥发,且基本被集气罩收集,未被捕集到的部 分废气为无组织排放。

发泡和脱模过程产生的工艺废气经集气罩收集后通过"二级活性炭吸附"处理达标后经 1 根 15m 排气筒排放,发泡工序是设置在密闭车间中,建设单位拟对发泡区进行围蔽抽风,在发泡设备上方设置集气罩,将产生的废气抽风,并配置送风系统。发泡废气经"集气罩+整室密闭"收集后经"二级活性炭吸附"装置处理后一同通过15m 排气筒(DA001)高空排放。根据《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)表 3.3-2 废气收集集气效率参考值中"废气收集类型为全密封设备/空间,废气收集方式为单层密闭正压,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,收集效率为 80%"。参考《广东省家具制造行业挥发性有机废气治理技术指南》(广东省环境保护厅,2015 年 1 月 1 日实施)中的表 4 典型治理技术,吸附法的治理效率为 50-80%,本次取 70%计,则二级活性炭吸附的处理效率为 70%+(1-70%)×70%≈90%。

	产污工	产生量		有组织					无组织	
污染物	序) 土重 t/a	收集量	产生浓度	产生速	排放量	排放速	排放浓度	排放量	排放速
	/ 3	C/ Cl	t/a	mg/m ³	率 kg/h	t/a	率 kg/h	mg/m ³	t/a	率 kg/h
非甲烷总	脱模	0.1	0.1509	10.472	0.0628	0.0151	0.0063	1.047	0.0377	0.0157
烃废气	发泡	0.088	0.1508	10.472	0.0028	0.0131	0.0003	1.04/	0.0377	0.0137
MDI 废气	发泡	0.0025	0.002	0.139	0.001	0.0002	0.0001	0.0139	0.0005	0.0002

表 4-5 项目发泡废气产生及排放情况

风量核算:本项目发泡废气采取集气罩收集:本项目拟在发泡机上方设置一个长宽为1m*1m的集气罩,根据《三废处理工程技术手册(废气卷)》(化学工业出版社)中集气罩风量计算公式:

L=3600 $(5x^2+F) \times Vx$

式中: L----集气罩风量, m³/s;

x----污染物产生点至罩口的距离, m, 本项目取0.3m。

F----罩口面积, m²; 本项目取1m²。

Vx----最小控制风速, m/s, 本项目污染物放散情况为以很缓慢的速度放散到相当平静的空气中, 一般取 0.5~1m/s, 本项目取 1m/s。

由上可计算出集气设备风量为 5220m³/h。考虑到风管等损耗,建设单位拟设计将风量增大到 6000m³/h。

(3) 储罐废气

项目仅使用储罐储存聚合物多元醇(POP)和改性 MDI。项目外购的 POP 和改性 MDI 均通过原料桶的方式入场,生产过程中再将其倒入储罐内进行定量计料发泡。

由于项目储存的 POP、MDI 等物料的沸点和闪点较高,在常温状态下不易挥发, 因此不考虑装卸车时和输送时 POP、MDI 等物料挥发出来的废气,项目储罐区无组 织排放废气主要来自罐区"大小呼吸"等产生的废气。

①储罐基础信息介绍

项目设置3个POP储罐,1个MDI储罐,各储罐的详细信息见下表。

	AA - A MUNICIPALITY						
名称	储存物质	数量(个)	直径 m	高度 m	容积 m³	最大储存量t	真实蒸气压 kpa
1.8tPOP 储罐	POP	2	1.4	1.2	1.8	1.5	2
3tPOP 储罐	POP	1	1.6	1.5	3.0	2.5	2
0.6tMDI 储罐	MDI	1	0.7	1.3	0.5	0.4	2

表 4-6 项目储罐信息

I."小呼吸"过程:

固定顶罐的呼吸排放可用下式估算其污染物的排放量:

$$L_B = 0.191 \times M \times \left(\frac{P}{100910 - P}\right)^{0.68} \times D^{1.73} \times H^{0.51} \times \Delta T^{0.45} \times F_p \times C \times K_c$$

式中: L_B — 固定顶贮罐的小呼吸损耗量,kg/a;

M——贮罐内物料的蒸气分子量,kg/mol;

P——大量液体状态下,物料的真实蒸气压力,Pa;

D——贮罐的直径, m;

H——平均蒸气空间高度,m;

 ΔT ____1 天之内平均温度差, ℃;

 F_p ——贮罐涂层系数(无量纲),根据油漆状况取值在 $1\sim1.5$ 之间;本

②储罐大小呼吸废气计算方式

项目取中间值 1.25;

C ——用于小直径罐的调节因子(无量纲),直径 $0\sim 9$ m 罐体, $C=1-0.0123 \big(D-9\big)^2 \text{ , 罐径大于 } 9\text{m } \text{ in } C=1;$

 K_c ——产品因子,石油原油外的其他有机液体取 1.0。

Ⅱ.大呼吸损耗计算公式:

 $L_W = 4.188 \times 10^{-7} \times M \times P \times K_N \times K_c$

K = Q/V

式中: L_W ——固定顶贮罐的大呼吸损耗量, kg/m^3 投入量;

M——贮罐内物料的蒸气分子量,kg/mol;

P——大量液体状态下,物料的真实蒸气压力,Pa;

 K_N ——贮料周转因子(无量纲),取值按年周转次数(K)确定:

 K_c ——产品因子,石油原油外的其他有机液体取 1.0。

 $K \le 36$, $K_N = 1$; $36 < K \le 220$, $K_N = 11.467 \times K - 0.7026$; K > 220, $K_N = 0.26$ 。 (本项目周转次数 K 小于 36, 取 1)

Q——储罐年周转量;

V——储罐容积 (m³);

③储罐区大小呼吸废气计算过程及结果

本项目储罐区共设固定罐 3 个,储罐明细见表 4-6,项目大小呼吸计算参数见表 4-7,项目大小呼吸计算结果见表 4-8,表 4-9。

物料 $M (kg/mol) | P (Pa) | D (m) | H (m) | \Delta T (\mathcal{C})$ $\mathbf{F}_{\mathbf{P}}$ \mathbf{C} $\mathbf{K}_{\mathbf{C}} \mid \mathbf{K}_{\mathbf{N}}$ 1.8tPOP 储罐 1.25 0.2896 2000 1.4 1.2 1 3tPOP 储罐 0.25 2000 1.6 1.5 3 1.25 0.3265 1 0.6tMDI 储罐 1.3 1.25 | 0.1527 250 1330 0.7

表 4-7 项目储罐区大小呼吸气计算参数

注:表中POP和MDI的M、P和△T的取值均参照《广州市诺高高分子材料有限公司年产10.5万立方米海绵建设项目环境影响报告书》(审批文号:穗环管影(花)[2022]123号)中的内容。

表 4-8 项目储罐区大呼吸气计算结果

产污环节	储罐名称	Lw(kg/m³投 入量)	密度(kg/m³)	投入量(t/a)	大呼吸气产 生量(kg/a)			
大呼吸情	POP 储罐	0.00335	1020	54	0.1775			
况	MDI 储罐	0.00014	1230	5	0.0006			
	合计							

表 4-9 项目储罐区小呼吸气计算结果							
产污环节	储罐名称	数量(个)	L _B (kg/a)	总LB (kg/a)			
小呼吸情	1.8tPOP 储罐	2	0.0628	0.1256			
八叶吸用 况	3tPOP 储罐	1	0.0999	0.0999			
υL	0.6tMDI 储罐	1	0.0005	0.0005			
	合社	0.226					

综上所述,项目储罐区运行时长为 24h/天,年运行天数为 365 天,储罐每日进发料的时长按照 1h 计算,年进发料的总天数为 300 天,则储罐区大呼吸气的产生量为 0.1781kg/a,产生速率为 0.0006kg/h;储罐区小呼吸气的产生量为 0.226kg/a,产生速率为 0.00003kg/h。项目储罐区产生的大小呼吸气量太小,产生的废气在加强车间抽排风换气的情况下于车间内无组织排放。

根据《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)对储罐及无组织排放污染控罐要求: "1、储存真实蒸气压≥76.6kPa 挥发性有机液体储罐,应采用低压罐、压力罐或其他等效措施。"2、储存真实蒸气压≥27.6kPa 但<76.6kPa 且储罐容积≥75m³的挥发性有机液体储罐,以及储存真实蒸气压≥5.2kPa 但<27.6kPa 且储罐。27.6kPa 且储罐容积≥150m³的挥发性有机液体储罐,应符合下列规定之一:"

- a) 采用浮顶罐。对于内浮顶罐,浮顶与罐壁之间应采用浸液式密封、机械式鞋 形密封等高效密封方式;对于外浮顶罐,浮顶与罐壁之间应采用双重密封,且一次 密封应采用浸液式密封、机械式鞋形密封等高效密封方式。
- b)采用固定顶罐,排放的废气应收集处理并满足相关行业排放标准的要求(无行业排放标准的应满足 GB16297 的要求),或者处理效率不低于 90%。
 - c) 采用气相平衡系统。
 - d) 采取其他等效措施。

本项目的储罐容积最大为 3.014m³, 压力小于 2KPa; 不属于上述两种情形, 通过对罐区加强通风可确保安全生产。

(4) 恶臭

项目发泡工序会产生一定量的恶臭气体,此部分废气如果得不到及时有效的处理,将对车间工作人员的身体健康造成威胁,同时对环境造成损害。项目发泡线产生的恶臭气体经集气罩收集后与发泡过程产生的有机废气一同经二级活性炭吸附装置处理后达标外排,排放口臭气浓度可达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 恶臭污染物排放标准值要求。未被收集的恶臭气体在加强车间通排风的情况下,厂界臭气浓度可达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 恶臭污染物厂界

二级新改扩建标准,对周围环境不会造成明显的影响。

6.项目废气治理设施可行性分析

项目发泡过程中产生的有机废气经收集后通过二级活性炭处理。根据《排污许可证申请与核发技术规范 橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020)中的表 A.2 塑料制品工业排污单位废气污染防治可行技术参考表可知,项目使用二级活性炭设施处理有机废气是属于《排污许可证申请与核发技术规范 橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020)中允许的废气治理措施。

根据《关于印发<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)中对 VOCS 处理设施的要求,企业新建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。

二级蜂窝活性炭吸附浓缩可行性分析

- 二级活性炭吸附装置主体采用碳钢防腐,蜂窝活性炭采用抽屉式炭盒安装。活性炭吸附装置参数性能如下:
 - ★ 活性炭采用耐水性蜂窝活性炭,有机物去除率≥90%,整体净化效率≥90%;
 - **★** 活性炭床脱附温度: 80-120°C (热空气)
 - ★ 吸附风阀、脱附风阀均采用气缸阀、阀门泄漏量小于 1.5%;
 - ★ 吸附风管进出口配置防火阀和气动风阀;
 - ★ 活性炭壳体配置硅酸铝保温棉, 保温棉厚度不小于 50mm;
 - ★ 活性炭床过滤风速不大于 1.2m/s, 停留时间不低于 0.7s:
 - ★ 活性炭更换方式采用机械化,便于以后维护保养;

吸附现象是发生在两个不同的相界面的现象,吸附过程就是在界面上的扩散过程,是发生在固体表面的吸附,这是由于固体表面存在着剩余的吸引而引起的。

活性炭对废气吸附的特点:

- (1) 对于芳香族化合物的吸附优于对非芳香族化合物的吸附。
- (2) 对带有支键的烃类物理优于对直链烃类物质的吸附。
- (3) 对有机物中含有无机基团物质的吸附总是低于不含无机基团物质的吸附。

- (4)对分子量大和沸点高的化合物的吸附总是高于分子量小和沸点低的化合物的吸附。
 - (5) 吸附质浓度越高,吸附量也越高。
 - (6) 吸附剂内表面积越大。吸附量越高。

针对间歇性、大风量、低浓度排放废气,吸附浓缩法被认为是经济性和可靠性 兼备的理想工艺。工业上应用比较广泛的吸附剂主要是活性炭类和分子筛类。吸附 剂孔径对其吸附和脱附性能的影响是极大的,吸附剂的孔径与吸附质的几何大小存 在一定的匹配问题。活性炭是一种具有不规则微晶结构的无定型碳,由于其较大的 比表面积和较强吸附能力,是使用量最大的吸附剂,但活性炭存在可燃、吸附性能 受水汽影响较大等缺点。所以活性炭吸附装置配备氮气保护系统,也需要良好的废 气预处理措施保障活性炭的正常使用。活性炭的饱和吸附量随温度的升高而降低。

项目活性炭治理设施与《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)中附件 4 "活性炭吸附工艺规范化建设及运行管理工作指引"的相符性分析。

序号	I	艺环节	设计参数或规范管理要求	本项目设计	相符性
1	治理	设施设计	1.应根据废气的来源、性质(温度、压力、组分)、挥发性物质浓度、流量(风量)及生产连续性进行综合分析后选择工艺路线。2.活性炭吸附工艺适用于间歇式生产、风量不大(小于 30000m³/h 以下)、挥发性有机物进口浓度不高(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。3.预处理设备应根据废气的成分、性质和影响吸附过程的物质性质及含量进行选择。	项目有机废气 主要是发泡过 程中产生的, 收集风量为 6000m³/h	相符
2	废气收集		1.调漆、喷涂、固化烘干等工艺过程采用密闭设备或密闭空间内操作,废气收集处理。其他工序无法密闭的,采用外部集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOC 无组织排放位置,控制风速不低于 0.3m/s。 2.活性炭吸附装置风机应满足依据车间集气罩形状、大小数量及控制风速等测算的风量所需,达不到要求的通过更换大功率风机、增设烟道风机、增加垂帘等方式进行改造。	项目生产车间密闭,通过在发泡机上方按照集气罩收集产生的废气,收集风速为0.5m/s	相符
7	活性炭吸附	进入活 性炭箱 废气基 本要求	废气颗粒物含量宜低于 1mg/m³、温度宜低于 40℃、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%。	项目收集废气 为常温状态的 有机废气,温 度低于 40℃, 相对湿度低于 70%	相符

	T \ -	ı	The second of the fact of the second of the		1
8		气体流 速及活 性炭填 装厚度	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。废气停留时间保持 0.5-1s。	项目使用颗粒 状活性炭,炭 箱气体流速为 0.5m/s,装填厚 度为 300mm	相符
9		活箱计	1.活性炭箱体积应综合考虑气体流速、箱体截面积、气体停留时间、现场条件等因素综合确定。 2.活性炭箱内部结构应设计合理,气体流通顺畅、无短路、无死角。活性炭吸下密,人性发现的门、焊缝、管道连接处等均应严密,处于有螺栓、对应交流,所有螺栓、对应交流,有锈蚀、毛刺、皮量、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、大种、	项目炭箱箱体设计参数规范要求	相符
10		活性炭填装量	1.在活性炭选定后,吸附床层的活性炭装填量应根据废气处理量、污染物浓度和活性炭的动态吸附量确定。采用一次性颗粒状活性炭处理 VOCs 废气,年活性炭使用量不应低于 VOCs 产生量的 5 倍。 2.活性炭填充量设计参数: (1)活性炭装填体积: V 炭=M×L×W×D/10-9。其中,M-活性炭抽屉个数,L-抽屉长度,mm;W-抽屉	项目活性炭使 用量为 8.6827t/a,大于 VOCs 吸附量 1.3024t/a 的 5 倍。项目活性 炭填充量设计 符合规划要求	相符

11	活性炭更	宽度,mm; D-装填厚度,mm(蜂窝状活性炭按不小于 600mm、颗粒状活性炭按不小于 300mm 设计); (2)活性炭装填量W(kg)=V 炭×ρ,其中,ρ-活性炭密度,kg/m3(蜂窝状活性炭取 350,颗粒状活性炭取 400)。 活性炭更换周期 1.活性炭更换周期参照以下公式计算: T(d)=M×S/C/10-6/Q/t。其中,T—更换周期,d;M—活性炭的用量,kg; S—动态吸附量,%(一般取值 15%,); C—活性炭削减的VOCs 浓度,mg/m3; Q—风量,单位 m3/h; t—喷涂工序作业时间,单位 h/d。 2.活性炭每个更换周期内应当予以全部更换。活性炭箱体因空间、承重而造成实际体	项目设计符合	相符
	期	积小于规范参数设计要求的,应当等比例加大换炭频次,累计换炭量应不少于规范参数炭箱每个更换周期换炭量。3.企业应定期检测活性炭吸附装置废气出口 VOCs 浓度,当出口污染物浓度超过规定排放限值的 70%时,应及时更换新活性炭。4.活性炭更换周期一般不应超过累计运行500 小时或 3 个月。	规范要求	
12	活性炭质量	1.采用颗粒活性炭时,其碘值应不低于800mg/g,BET比表面积应不低于850m²/g;采用蜂窝活性炭时,其碘值应不低于650mg/g,横向抗压强度应不低于0.3MPa,纵向抗压强度应不低于0.8MPa,BET比表面积应不低于750m²/g;采用活性炭纤维毡时,其断裂强力应不小于5N,BET比表面积应不低于1100m²/g。 2.选择活性炭供应商时,应要求供应商提供由国家相应检验机构出具的带有产品碘值、比表面积等性能参数的质量证明文件。同时,排污单位可通过选择呈墨黑色、手感轻、体积重量小的活性炭产品或入水试验中入水缓慢、吸水后排出细小的气泡并发出持续的"嘶嘶"声的活性炭产品等方法简单判断活性炭质量的优劣。 3.排污单位应保存所购活性炭厂家关于活性炭碘值、比表面等相关证明材料备查。	项目设计符合 规范要求	相符
13	采样口	应在活性炭吸附装置进气和出气管道上设置采样口,采样口设置应符合相关技术规范要求,便于日常监测活性炭吸附效率。	项目设计符合 规范要求	相符
14	压差计	须每个活性炭箱体安装一个。当压力差增大 到限值,提醒更换活性炭。	项目设计符合 规范要求	相符
- 1		每个活性炭箱体安装一个,活性炭箱体要求	项目设计符合	(

项目生产过程中产生的废气主要是发泡、脱模过程中产生的非甲烷总烃、MDI等有机废气和储罐大小呼吸气等。

项目发泡和脱模的过程中产生的非甲烷总烃、MDI等有机废气经集气罩收集后一同通过一套二级活性炭吸附装置处理后通过15m高排气筒排放,处理后的废气能达到《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)中表5大气污染物特别排放限值要求,不会对周围环境造成明显影响。

项目储罐区产生的大小呼吸气和车间内未被收集的非甲烷总烃、MDI等有机废气在加强车间通排风的情况下,于车间内无组织排放,厂区内非甲烷总烃执行《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,对周围环境影响较小。

项目发泡、脱模工序会产生一定量的恶臭气体,此部分废气如果得不到及时有效的处理,将对车间工作人员的身体健康造成威胁,同时对环境造成损害。项目发泡机产生的恶臭气体经集气罩收集后与发泡过程产生的有机废气一同经二级活性炭吸附装置处理后达标外排,排放口臭气浓度可达《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表2恶臭污染物排放标准。项目厂界的臭气浓度可达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表1恶臭污染物厂界二级新改扩建标准,对周围环境影响较小。

8.非正常排放废气污染物源强核算

非正常排放指生产过程中开停工、设备检修、工艺设备运转异常等非正常工况下的污染物排放,以及污染排放控制措施达不到应有情况下的排放。

本项目在设备检修时会安排停工,因此在生产开停工及设备检修时不会产生污染物。考虑最不利因素,本评价的非正常排放指工艺设备运转异常或治理措施运转异常时,生产过程产生的污染物不经有效治理直接排放,治理效率为 50%,发生事故性排放后及时叫停生产,切断污染源,发生频率为 1 年 1 次。

污染源	非正常排放原 因	污染 物	非正常排 放浓度 / (mg/m³)	非正常排 放速率 /(kg/h)	单次 持续 时间 /h	年发生 频次/ 次	应对措施
DA001	废气措施维护 不到位导致失 灵或处理效率	非甲 烷总 烃	5.236	0.0314	0.5	1	立即停产检修; 定期对 废气处理设
	降低	MDI	0.139	0.0008	0.5	1	施进行维护

表 4-10 污染源非正常排放量核算表

二、废水

1.产排污节点分析

表 4-11 污染源产污节点分析

	•	
污染类型	产污工序	污染物
废水	生活污水	PH、CODcr、BOD5、SS、氨氮

2.废水源强

根据《污染源源强核算技术指南 准则》(HJ884—2018)对本项目废水污染源进行核算,见下表:

表 4-12 废水污染源源强核算结果及相关参数一览表

	污染物产生				治理措施		污染物排放							
エ 序	. 装	污染源	污染物		产生废水		产生量/		效率%	核算	排放废水		排放量	排放时间(h)
				方法	量 (m³/h)	度/mg/L	(kg/h)	1. (1)	双平 70	方法	量/m³/h	度 mg/L	kg/h	[P] (II)
员			CODcr			250	0.0168	自建	80			200	0.0135	
llд	- 1	生活污	BOD ₅	类比	0.0675	150	0.0101	污水	67	类比	0.0675	100	0.0068	2400
生	: /	水	SS	法	0.0675	200	0.0135	处理	50	法	0.0675	100	0.0068	2400
泪	i		氨氮			30	0.002	设施	67			20	0.0014	

核算过程:

经与企业核实,项目分散机内部无需清理,仅需定期清洁分散机机头及模具上 残留的一些残渣,以免堵塞影响生产,项目平均每月清理一次,清理方式为气枪吹 扫及人工刮除,项目发泡机及机头无需清洗;项目每个储罐分别存放一类原材料, 储罐无需清洗。项目产生的废水主要是生活污水和循环废水。

(1) 循环废水

项目将 POP、改性 MDI 注入发泡机内,通过发泡机的挤出头挤出到模具内。由于混合料在未达到反应温度前其反应速度较慢,因此需要通过循环热水加热模具,使模具内的温度达到反应温度。

项目使用电热水器加热自来水,使其升温用于模具加热,项目模具加热用水循环使用,定期补充新鲜水,新鲜水补充量为 5t/a。

(2) 员工生活污水

项目共有员工 18 人,均不在厂内食宿。工作天数为 300 天/年,厂区不设饭堂,生活污水主要是员工洗漱和冲厕废水,根据广东省地方标准《用水定额 第三部分:生活》(DB44/T 1461.3-2021),不在厂内食宿的员工生活用水,参考"国家行政机构(922),办公楼中无食堂和浴室的先进值",按 10m³/(人.a)计算,则生活用水量为 180t/a,外排生活污水约占生活用水量 90%,即 162t/a,污染因子以 SS、CODcr、BOD5、氨氮为主。

表 4-13 生活污水产排情况

		•		_	
废水量	污染物	$\mathrm{COD}_{\mathrm{Cr}}$	BOD ₅	SS	氨氮
	浓度(mg/L)	250	150	200	30
162m ³ /a	产生量(t/a)	0.0405	0.0243	0.0324	0.0049
102III ⁻ /a	浓度(mg/L)	200	100	100	20
	排放量(t/a)	0.0324	0.0162	0.0162	0.0032

项目生活污水经化粪池预处理后排入棠下污水处理厂处理达标后排放,执行广东省《水污染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准和棠下污水处理厂接管标准的较严值。

3.废水、污染物及污染治理设施信息表

表 4-14 废水类别、污染物及污染治理设施信息表

					污	染治理设施	包		排放口	
月	废水	污染物	排放	排放规律	污染治	シニシカンム TEI	污染治	排放口	设置是	 排放口类型
툿	类别	种类	去向	1117以7处1年	理设施	污染治理	理设施	编号	否符合	排放口关室
					编号	设施名称	工艺		要求	
			排入	间断排放,						☑企业总排
		COD_{Cr}	棠下	排放期间流						□雨水排放
1	生活	BOD ₅ 、	污水	量不稳定且	/	三级化粪	三级化	DW001	☑是	□清净下水排放
	污水	SS、	处理	无规律,但	/	池	粪池		□否	□温排水排放
		NH ₃ -N	姓生	不属于冲击						□车间或车间处
			,	型排放						理设施排放

表 4-15 废水间接排放口基本情况表

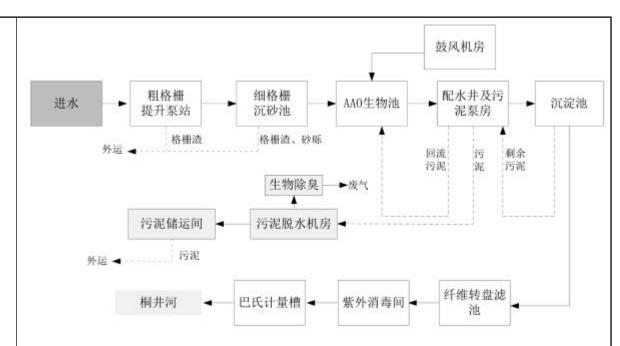
序	废水	排放口编号	排放口地理坐标		排放	污染物种	国家或地方污染物排放标准及其他按规 定商定的排放协议		
号	类型		经度	纬度	方式	类	名称	浓度限值 /(mg/L)	
						COD_{Cr}	广东省《水污染物排放限值》	300	
1	生活	DW001	22°40′28.3	113°2′22.43	间接	BOD ₅	(DB44/26-2001)第二时段三	140	
1	1 生活 污水	DWUUI	142"	66"	排放	SS	级标准及棠下污水处理厂设	200	
						NH ₃ -N	计进水标准的较严者	30	

4.生活污水依托棠下污水处理厂的可行性评价

本项目生活污水排放量为 $0.54 m^3/d$ ($162 m^3/a$),生活污水主要污染物为 COD_{Cr} 、 BOD_5 、SS 和氨氮。

棠下污水处理厂服务范围为整个棠下镇片区,其包括棠下组团分区、滨江新区 启动区及滨江新区棠下镇片区三部分区域。本项目位于棠下污水处理厂的服务范围, 且已接通市政管网。

根据《江门市棠下污水处理厂(首期)工程(4万 m³/d)项目环境影响报告表》,棠下污水处理厂现有一期工程污水处理工艺采用"曝气沉砂—A²/O 微曝氧化沟—紫外线消毒"工艺,工艺流程见下图。



棠下污水处理厂污水经上述工艺处理后,出水达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》 (GB18918-2002) 一级 A标准和广东省《水污染物排放限值》 (DB44/26—2001)第二时段一级标准的较严者,排入桐井河。

棠下污水处理厂现已建成规模为 4 万 t/d, 远期规模为 10 万 t/d。目前该污水处理厂首期 4 万 t/d 已投入运行并完成提标改造工程验收,污水处理工艺为预处理+A²/O 表曝型氧化沟+二沉池+高速沉淀池+精密过滤器+紫外消毒工艺,该工艺是近年来国际公认的处理生活污水及工业废水的先进工艺,污水能够稳定达标排放。目前该污水厂实际污水处理量 3.7 万 m³/d,尚有余量,能够满足本项目废水处理量的要求。

项目废水处理设施出水水质与棠下污水处理厂进水标准的比较如下。

项目	单位	项目污水出水水质	棠下污水处理厂进水标准
pН	/	6~9	6~9
CODcr	mg/L	200	≤300
BOD ₅	mg/L	100	≤140
SS	mg/L	100	≤200
NH ₃ -N	mg/L	20	≤30

表 4-16 项目出水水质与棠下污水处理厂进水标准比较

根据上表可知,项目污水处理站出水水质均低于棠下污水处理厂进水标准,因此项目出水不会对棠下污水处理厂产生冲击。

6.环境影响分析

项目循环热水循环使用不外排。项目员工生活污水产生量约 0.54t/d, 162t/a。项目属棠下污水处理厂纳污范围,项目生活污水经三级化粪池预处理达广东省《水污

染物排放限值》(DB44/26-2001)第二时段三级标准和棠下污水处理厂接管标准的 较严值后排入棠下污水处理厂,对受纳水体的水质影响很小。

7.小结

项目无生产废水产生及外排;项目生活污水经处理后能达到相关标准要求,因此,项目对地表水环境影响是可接受的。

三、噪声

1.噪声源强分析

本项目噪声主要来源于生产设备等生产过程中产生的噪声:

工序		数量	噪声	声源类型(频	噪声	源强		降噪
/生 产线	装置	(台) 源		发、偶发等)	核算 方法	噪声值 dB(A)	防治措施	效果
发泡	发泡机	1	设备	频发	经验法	75		
平皮	平车	10	设备	频发	经验法	85	使用的机	
裁皮	裁断机	1	设备	频发	经验法	85	械设备采 用减振降	
压皮	高频机	2	设备	频发	经验法	85	噪基础,	25
辅助	空压机	1	设备	频发	经验法	90	选用低噪	
加热 模具	电热水器	1	设备	频发	经验法	65	声设备、隔音罩、	
废气 处理	风机	1	设备	频发	经验法	90	消声等	

表 4-17 噪声污染源源强核算结果及相关参数一览表

2.噪声污染防治措施简述

为确保项目厂界噪声达标,建议拟建工程采取以下治理措施:

- ①在噪声源控制方面:在设备选型上,尽量选用低噪声设备和符合国家噪声标准的设备,对所有转动机械部分加装减振固助装置,减轻振动引起的噪声,已尽量减小这些设备的运行噪声对周边环境的影响,根据《排放系数速查手册》查得,隔声量可达 5-25dB(A)。
- ②在传播途径控制方面:应尽量把噪声控制在生产车间内,项目应充分利用围墙等建筑物、构筑物来阻隔声波的传播,减少对周围环境的影响。生产车间采用隔音门窗,以最大限度地减弱设备运行噪声向外传播。
- ③加强设备维护,确保设备处于良好的运转状态,杜绝因设备不正常运转时产 生的高噪声现象。
- ④在总平面布置上,尽量将高噪声设备与厂界留一点空隙,以减小运行噪声对 厂界的贡献值。加强职工环保意识教育,提倡文明生产,防止人为噪声

在实行以上措施后,可以大大减轻生产噪声对周围环境的影响。

3.声环境影响评价

本次噪声预测根据厂区设备的平面布置,预测项目投产后所有噪声源对厂界的贡献值。项目为 8 小时工作制度(故本项目仅做昼间噪声预测),本次评价噪声预测采用《环境影响评价技术导则-声环境》(HJ2.4-2009)中点声源预测模式进行预测:

$$L_2 = L_1 - 20Lg\left(\frac{\mathbf{r}_2}{\mathbf{r}_1}\right)$$

式中: L2-受声点(即被影响点)所接受的声级, dB(A);

L₁一距声源 1m 处的声级, dB(A);

 r_2 一声源至受声点的距离,m;

 r_1 一参考位置的距离,取 1m。

各预测点声压级按下列公式进行叠加:

$$L_{\rm E} = 10\log\left(\sum_{i=1}^{n} 10^{0.1Li} + 10^{0.1Lb}\right)$$

式中: L 為 — 预测点叠加后的总声压级, dB(A);

Li——第 i 个声源到预测点处的声压级, dB(A);

L_b——环境噪声本底值, dB(A);

n——声源个数。

4.预测结果分析

经上述公式计算后, 计算结果见下表。

表 4-18 各厂房的叠加后声源值和厂界贡献值一览表

		方位					
项目 	1#北边界	2#西边界	3#东边界				
多噪声源叠加值(dB(A))		97.88					
采用降噪措施降噪值(dB(A))		25					
降噪后 (dB(A))		72.88					
距离 (m)	10	20	21				
衰减后噪声声级 dB(A)	52.88	46.86	46.44				
达标情况(昼间≤65dB(A))	达标	达标	达标				

注: 南边界与相邻工厂共用, 不需要预测。

在实行以上措施后,可以大大减轻工作噪声对周围环境的影响,噪声通过距离

的衰减和建筑的声屏障效应,隔声量达到 25dB(A),对边界噪声贡献值较小,同时本项目厂界外周边 50m 范围内不存在声环境保护目标。根据预测结果可知,项目厂界处噪声值能达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中的 3 类区标准。预计项目营运期间,区域声环境维持在现有水平上,项目产生的噪声对项目周围环境影响较小。

5.环境监测计划

根据《排污单位自行监测技术指南总则》(HJ819-2017),项目在生产运行阶段需对噪声污染源进行管理监测,自行监测计划如下表所示。

表 4-19 噪声自行监测计划表

类别	监测点位	监测指标	最低监测频次	执行排放标准
噪声	厂界四周 1m 处	厂界噪声等效 A 声级	每季度1次	《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)3类标准

四、固体废物

1.产排污节点分析

表 4-20 污染源产污节点分析

 污染类型	固废类别	产污工序	污染物		
		发泡、熟化	废边角料		
	一般固废	裁皮	废皮革		
	一双凹及	发泡	废原料桶		
固体废物		包装	废包装料		
	危险废物	废气治理	废活性炭		
		生产	废海绵		
	生活垃圾	员工生活	生活垃圾		

表 4-21 固体废物污染源源强核算结果及相关参数一览表

固废属		工序/	固体废物名	产生	 ≓情况		
四 <u>次</u> 属 性	装置	生产线	称	核算 方法	产生量 (t/a)	处置措施	文直里 (t/a)
生活垃圾	生活区	/	生活垃圾	产污系 数法	2.7	交环卫部 门处理	2.7
	发泡机	发泡、熟 化	废边角料	物料衡 算法	2.6436	交由江门 市蓬江区	2.6436
一般工	裁断机	裁皮	废皮革	物料衡 算法	0.02	棠下玉飞 废品回收	0.02
业固体 废物	/	包装	废包装料	经验值 法	0.1	站回收处 理	0.1
	发泡机	发泡	废原料桶	物料衡 算法	5.225	交供应商 回收	5.225
危险废	废气处理 装置	有机废 气处理	废活性炭	物料衡 算法	1.2877	交有危险	1.2877

物	,	生产过	rà: V- 14	物料衡	0.2	废物处理 资质的单	0.0
	/	程	废海绵	算法	0.2	位回收处理	0.2

注: 固废属性指第 I 类一般工业固体废物、第 II 类一般工业固体废物、危险废物、生活垃圾等。

2.产生源强计算

项目产生的固体废物包括一般固体废弃物(废边角料、废皮革和废包装料), 危险废物(废活性炭和废海绵)和生活垃圾。

(1) 一般固体废弃物

①废边角料

本项目边角料主要存在于发泡成型残留在模具外的边角料以及发泡体修边产生的边角料,根据企业提供的资料,项目边角料的产生量约为 2.6436t/a。

项目废边角料属于《一般固体废物分类与代码》(GB/T 39198-2020)中的 I06 废塑料制品 292-001-06 塑料制品业产生的废塑料制品废物,经收集后暂存于厂内固体废物仓库内,定期交江门市蓬江区棠下玉飞废品回收站回收处理。

②废皮革

项目在裁皮过程中会产生少量的废皮革,根据企业提供的资料,废皮革的产生量约占原料的 0.1%,项目皮革使用量为 20t/a,则废皮革的产生量约为 0.02t/a。

废皮革属于《一般固体废物分类与代码》(GB/T 39198-2020)中的 I 02 废皮革品 190-001-02 非特定行业生产过程中产生的其他废物,产生量约 0.02t/a,经收集后暂存于厂内固体废物仓库内,定期交江门市蓬江区棠下玉飞废品回收站回收处理。

③废包装桶

本项目 MDI、POP、硅油、阻燃剂等原辅材料使用完后会产生废包装桶,产生量约为 5.225t/a(具体统计数据见表 4-23)。

根据《固体废物鉴别标注 通则》(GB34330-2017)规定,任何不需要修复和加工即可用于其原始用途的物质,或者在产生点经过修复和加工后满足国家、地市制定或行业同行的产品质量标准并且用于其原始用途的物质,可不作为固体废物管理,这部分由相应供应厂家回收处理并且用于其原始用途。

表 4-22 废包装桶统计一览表 # 4-22 废包装桶统计一览表

序 号	名称	使用量 t/a	规格 kg/ 桶	单个废包 装桶重/kg	包装桶数 量/个	废包装桶 t/a	备注
1	POP	54	200	17	270	4.59	由供应厂会
2	改性 MDI	5	200	17	25	0.425	由供应厂家

3	胺催化剂	0.5	25	1.3	20	0.026	回收处理并
4	辛酸亚锡	0.5	25	1.3	20	0.026	且用于其原
5	硅油稳定剂	0.5	25	1.3	20	0.026	始用途
6	阻燃剂	2	50	2	40	0.08	
7	水性脱模剂	1	25	1.3	40	0.052	
		合计	435	5.225			

④废包装料

本项目产品在进行包装出货的过程中会产生一些包装废料,主要成分为废塑料薄膜、废纸箱,根据资料,包装废料产生量约为 0.1t/a,根据《一般固体废物分类与代码》(GB/T 39198-2020),包装废料的废物代码为 331-999-07 废复合包装,具有较高的回收价值,建设单位外售给专业江门市蓬江区棠下玉飞废品回收站回收利用。

(2) 危险废物

①废活性炭

项目发泡过程中产生的 MDI、非甲烷总烃等有机废气通过一套二级活性炭吸附装置处理,有机废气处理装置在运行过程中会产生一定量的废活性炭。项目有机废气处理设施的处理效率为 90%(二级活性炭处理效率为 90%)。根据《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)表 3.3-3 废气治理效率参考值,活性炭吸附比例建议取值 15%,即吸附量为 0.15kg 废气/kg 活性炭。项目收集的有机废气量为 0.1508t/a,活性炭吸附的有机废气量为 0.1357/0.15=0.905t/a。

根据《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)表 3.3-4,活性炭吸附技术:活性炭箱体应设计合理,废气相对湿度高于 80%时不适用;废气中颗粒物含量宜低于 1mg/m³;装置入口废气温度不高于 40°C;颗粒炭过滤风速<0.5m/s;纤维状风速<0.15m/s;蜂窝状活性炭风速<1.2m/s。活性炭层装填厚度不低于 300mm,颗粒活性炭碘值不低于 800mg/g,蜂窝活性炭碘值不低于 650mg/g。本项目拟采用碘值不低于 800 毫克/克的颗粒型活性炭对有机废气进行处理,企业应及时按期更换活性炭,同时记录更换时间和使用量。

根据工程经验,具体"活性炭吸附装置"相关设计参数如下表所示:

表 4-23 活性炭吸附装置工艺参数一览表

设金	备名 尔	参数设置	设计参数	参考参数	
	_	设计风量 $Q(m^3/h)$	6000	根据前文核算	
级	级	过滤风速 V(m/s)	0.5	颗粒状活性炭<0.6m/s	

活	过滤面积 S (m²)	3.33	S=Q/V/3600
 性			停留时间=碳层厚度÷过滤风速
炭	停留时间(s)	0.6	(废气停留时间保持 0.5-1s)
 吸	L(抽屉长度 m)	0.6	一般按 600mm 设计
 附	W(抽屉宽度 m)	0.5	一般按 500mm 设计
装	活性炭箱抽屉个数 M 抽屉(个)	12	M _{抽屉} =S/W/L
置	抽屉间距(mm)	H1:100; H2:50, H3:200; H4:400; H5:500 (上下两 层排列)	横向距离 H1: 取 100-150mm,纵向隔距离 H2: 取 50-100mm;活性炭箱内部上下底部与抽屉空间 H3: 取值 200-300mm;炭箱抽屉按上下两层排布,上下层距离 H4
		12111717	宜取值 400-600mm, 进出风口设置 空间 H5 取值 500mm
	装填厚度 D (m)	0.4	装填厚度不宜低于 300mm
	活性炭箱尺寸(长*宽*高 m)	2.9×1.35×1.7	根据 M 抽屉、H1、H2 以及炭箱 抽屉间间距,结合活性炭箱抽屉的 排布(一般按矩阵式布局)等参数, 加和分别得到炭箱长、宽、高参数, 确定活性炭箱体积
	活性炭类型	颗粒状活性炭	/
	活性炭碘值 mg/g	800	采用颗粒状活性炭, 其碘值不低于 800mg/g
	活性炭装填体积 V _炭 (m³)	1.44	$V_{\cancel{g}}=M_{\cancel{h}\cancel{k}}\times L\times W\times D$
	活性炭密度ρ(kg/m³)	400	颗粒状活性炭取 400kg/m³
	活性炭填充量 M(t)	0.576	$M=V_{\kappa} \times \rho \times 10^{-3}$
	设计风量 Q (m³/h)	6000	根据前文核算
	过滤风速 V(m/s)	0.5	颗粒状活性炭<0.6m/s
	过滤面积 S(m²)	3.33	S=Q/V/3600
	停留时间(s)	0.6	停留时间=碳层厚度÷过滤风速 (废气停留时间保持 0.5-1s)
	L(抽屉长度 m)	0.6	一般按 600mm 设计
	W(抽屉宽度 m)	0.5	一般按 500mm 设计
	活性炭箱抽屉个数 M нь (个)	12	M _{抽屉} =S/W/L
二级	抽屉间距(mm)	H1:100; H2:50, H3:200; H4:400; H5:500 (上下两 层排列)	横向距离 H1: 取 100-150mm,纵向隔距离 H2: 取 50-100mm;活性炭箱内部上下底部与抽屉空间 H3: 取值 200-300mm;炭箱抽屉按上下两层排布,上下层距离 H4 宜取值 400-600mm,进出风口设置空间 H5 取值 500mm
	装填厚度 D (m)	0.4	装填厚度不宜低于 300mm
	活性炭箱尺寸(长*宽*高 m)	2.9×1.35×1.7	根据 M 抽屉、H1、H2 以及炭箱 抽屉间间距,结合活性炭箱抽屉的 排布(一般按矩阵式布局)等参数, 加和分别得到炭箱长、宽、高参数, 确定活性炭箱体积
	活性炭类型	颗粒状活性炭	/
	活性炭碘值 mg/g	800	采用颗粒状活性炭,其碘值不低于 800mg/g
	活性炭装填体积 V _※ (m³)	1.44	$V_{\mathscr{K}}=M_{\mathrm{He}}\times L\times W\times D$

		活性炭密度ρ(kg/m³)	400	颗粒状活性炭取 400kg/m³
		活性炭填充量 M(t)	0.576	M=V $_{\rm g}\times$ ρ $\times 10^{-3}$
-	二级活	f性炭吸附装置装炭量(t)	1.152	/

根据上表数据,计算得出建设单位废气治理设施废活性炭一年需更换 1 次,则一年活性炭更换量为 1.152t/a>0.905t/a,能满足对活性炭需求量以保证处理效率。加上活性炭吸附的有机废气量,则项目废活性炭产生量为 1.152+0.1357=1.2877t/a。更换出来的废活性炭属于《国家危险废物名录》(2025 年版)中 HW49 其他废物,废物代码为 900-039-49,应集中收集,暂存危废暂存间,定期交由有处理资质的单位回收处理。

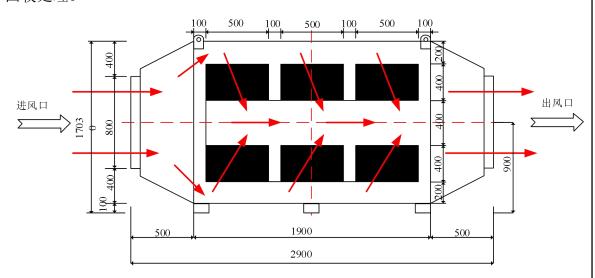


图 4-2 活性炭箱内部结构图。

②废海绵:项目 废海绵的产生量为 0.2t/a。按《国家危险废物名录》(2021 年版)规定,废海绵属于危险废物,类别为 HW49 其他废物,代码为 900-041-49 的危险废物。废海绵经收集后交由有危险废物资质单位回收处置。

表 4-24	田田	合除	磨肠汇	台—	览表
1X 4-14	ᄴᄆ	MATEN.	ルタ イクリィレー	Æ	ゾバイス

序 号	危险废 物名称	危险废 物类别		产生量 (t/a)	产生工序	形态	主要成分	有害成 分	产废 周期	危险特 性	污染防 治措施
1	废活性 炭	HW49	900-039-49	1.2877	废气处理 装置	固态	活性炭	有机物	每年 一次	Т	
2	废海绵	HW49	900-041-49	0.2	储存	液态	有机物	有机物	每年 一次	Т	

表 4-25 危险废物贮存场所基本情况表

		•							
贮存场所(设 施)名称	危废名称	危废类别	危废代码	形态	危险 特性	位置	占地 面积	l 1	贮存周 期
危险废物暂	废活性炭	HW49 其他废物	900-039-49	固态	毒性		15m ²	10t	一年
存仓	废海绵	HW49 其他废物	900-041-49	液态	毒性	内			

(3) 生活垃圾

本项目员工 18 人,根据《社会区域类环境影响评价》(环评工程师培训材料),不在厂职工生活垃圾系数按照 0.5kg/人.日计算,产生量为 9kg/d(2.7t/a),由环卫部门统一处理。

3.固体废物贮存场所及处置的环境管理要求

①一般固体废物贮存场所及处置的环境管理要求

- (1) 生活垃圾指定点分类收集, 交卫生环卫部门统一处置。
- (2)一般工业固体废物(交由其他合作商再利用,一般包装材料交由废品回收站回收。

此外,厂内一般工业固废临时贮存措施应严格按照分类收集和综合利用的原则,落实固体废物的处理处置,防止造成二次污染,具体采取如下措施:

A.对一般工业固体废物实行从产生、收集、运输、贮存直至最终处理实行全过程管理,加强固体废物运输过程的事故风险防范,按照有关法律法规的要求,对固体废弃物全过程管理应报当地环保行政主管部门等批准。

B.加强固体废物规范化管理,固体废物分类定点堆放,堆放场所远离办公及宿舍区。堆放场地应设置在室内,可以防止雨水冲淋侵蚀或大风对其卷扬造成的二次污染;

C.一般工业固体废物贮存场所均符合相应的规范要求,妥善储存,其中危废间 严格按照规范要求完善好防渗漏层、警示标识牌、档案管理制度等设施,并设置专 人负责管理,规范转移联单和台账记录。

②危险废物贮存场所及处置的环境管理要求

(1) 贮存间要求

A.项目营运期间产生的危险废物暂存于厂内的危废贮存间,危废贮存间需满足《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)中的相关规范建设,具体要求包括:

①贮存设施应根据危险废物的形态、物理化学性质、包装形式和污染物迁移途 径,采取必要的防风、防晒、防雨、防漏、防渗、防腐以及其他环境污染防治措施, 不应露天堆放危险废物。

②贮存设施应根据危险废物的类别、数量、形态、物理化学性质和污染防治等 要求设置必要的贮存分区,避免不相容的危险废物接触、混合。

- ③贮存设施或贮存分区内地面、墙面裙脚、堵截泄漏的围堰、接触危险废物的隔板和墙体等应采用坚固的材料建造,表面无裂缝。
- ④贮存设施地面与裙脚应采取表面防渗措施;表面防渗材料应与所接触的物料或污染物相容,可采用抗渗混凝土、高密度聚乙烯膜、钠基膨润土防水毯或其他防渗性能等效的材料。贮存的危险废物直接接触地面的,还应进行基础防渗,防渗层为至少 1m 厚黏土层(渗透系数不大于 10⁻⁷cm/s),或至少 2mm 厚高密度聚乙烯膜等人工防渗材料(渗透系数不大于 1×10⁻¹⁰cm/s),或其他防渗性能等效的材料。
- ⑤同一贮存设施宜采用相同的防渗、防腐工艺(包括防渗、防腐结构或材料), 防渗、防腐材料应覆盖所有可能与废物及其渗滤液、渗漏液等接触的构筑物表面; 采用不同防渗、防腐工艺应分别建设贮存分区。
- ⑥贮存设施应采取技术和管理措施防止无关人员进入。危险废物暂存过程,需满足以下环境管理要求:
- a. 危险废物存入贮存设施前应对危险废物类别和特性与危险废物标签等危险废物识别标志的一致性进行核验,不一致的或类别、特性不明的不应存入。
- b. 应定期检查危险废物的贮存状况,及时清理贮存设施地面,更换破损泄漏的 危险废物贮存容器和包装物,保证堆存危险废物的防雨、防风、防扬尘等设施功能 完好。
- c. 作业设备及车辆等结束作业离开贮存设施时,应对其残留的危险废物进行清理,清理的废物或清洗废水应收集处理。
 - d. 贮存设施运行期间, 应按国家有关标准和规定建立危险废物管理台账并保存。
- e. 建设单位应建立贮存设施环境管理制度、管理人员岗位职责制度、设施运行操作制度、人员岗位培训制度等。
- f.建设单位应依据国家土壤和地下水污染防治的有关规定,结合贮存设施特点 建立土壤和地下水污染隐患排查制度,并定期开展隐患排查,发现隐患应及时采取 措施消除隐患,并建立档案。
- g. 贮存设施所有者或运营者应建立贮存设施全部档案,包括设计、施工、验收、运行、监测和环境应急等,应按国家有关档案管理的法律法规进行整理和归档。
- B.危险废物均必须装入容器内。无法装入常用容器的危险废物可用防漏胶袋等 盛装。

- C.禁止将不相容(相互反应)的危险废物在同一容器内混装。
- D.废润滑油等易爆、易燃的危险废物必须远离火种。
- E.盛装危险废物的容器上必须粘贴符合本标准附录 A 所示的标签。
- F.装载液体、半固体危险废物废润滑油、表面处理废渣、生产废水处理系统污泥等的容器内须留足够空间,容器顶部与液体表面之间保留 100mm 以上空间。
 - (2) 危险废物贮存容器
 - A.应当使用符合标准的容器盛装危险废物。
 - B.装载危险废物的容器及材质要满足相应的强度要求。
 - C.装载危险废物的容器必须完好无损。
 - D.盛装危险废物的容器材质和衬里要与危险废物相容(不相互反应)
 - E.液体危险废物可注入开孔直径不超过 70 毫米并有放气孔的桶中。
- (3) 危险废物贮存设施都必须按 GB15562.2 的规定设置警示标志。危险废物贮存设施应配备通讯设备、照明设施、安全防护服装及工具,并设有应急防护设施。 危险废物贮存设施内清理出来的泄漏物,一律按危险废物处理。

只要本项目严格按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)对危险 废物进行收集、暂存,并委托持有《危险废物经营许可证》的单位进行无害化处理 处置,采取上述措施防治后,本项目的危险废物对周围环境基本无影响。

(4)按照《危险废物收集、贮存、运输技术规范》(HJ2025-2012),分析危险废物的收集、贮存、运输过程中需采取以下污染防治措施:

A.从事危险废物收集、贮存、运输经营活动的单位应具有危险废物经营许可证。 在收集、贮存、运输危险废物时,应根据危险废物收集、贮存、处置经营许可证核 发的有关规定建立相应的规章制度和污染防治措施,包括危险废物分析管理制度、 安全管理治理、污染防治措施等;危险废物产生单位内部自行从事的危险废物收集、 贮存和运输活动应遵照国家相关规定,建议健全规章制度及操作流程,确保该过程 的安全、可靠。

- B.危险废物转移过程应按《危险废物转移联单管理办法》执行。
- C.危险废物收集、贮存、运输单位应建立规范的管理和技术人员培训制度,定期针对管理和技术人员进行培训。培训内容至少应该包括危险废物鉴别要求、危险废物经营许可证管理、危险废物转移联单管理、危险废物包装和标识、危险废物运

输要求、危险废物事故应急方法等。

D.危险废物收集、贮存、运输单位应编制应急预案。应急预案编制可参照《危险废物经营单位编制应急预案指南》,涉及运输的相关内容还应符合交通行政主管部门的有关规定。针对危险废物收集、贮存、运输过程中的事故易发环节应定期组织应急演练。

E.危险废物收集、贮存、运输过时应按腐蚀性、毒性、易燃性、反应性和感染性等危险特性对危险废物进行分类、包装并设置相应的标识及标签。危险废物特性应根据其产生源特性及 GB5085.1-7、HJ/T298 进行鉴别。

采取上述处理处置措施,项目产生的固体废物达到相应的卫生和环保要求。

五、土壤及地下水

本项目外排废气的主要污染物为非甲烷总烃、MDI等,会通过大气干、湿沉降的方式进入周围的土壤、地下水环境,但本项目废气中不含重金属,并不含土壤、地下水的污染指标;营运期废水仅有生活污水,正常状况下,本项目产生的生活污水经预处理后排入棠下污水处理厂处理,不会对地下水环境产生较大影响;非正常状况下,可能发生的事故有:仓库中的液态原料发生渗漏;车间内放置的液态原料因操作不当而发生泄漏;危险废物仓库内的危险废物发生泄漏;废气治理设施故障导致废气直排。

针对上述污染途径,按照"源头控制、分区防控、污染监控、应急响应"的原则,本评价建议采取以下措施加强对地下水/土壤污染的防治:

A、源头控制

- ①加强生产管理,减少废气的有组织和无组织排放,以减少废气污染物通过大 气沉降落在地面,污染土壤。
- ②加强生产车间各区域的巡视,定期对设备装置进行维护,保持设备装置运行处于良好的状态,一旦出现装置运行异常,应当及时检查,尽量避免装置设备中的物料和污染物的跑冒滴漏现象产生。化学品仓库等重点防治区采取墁坡等措施,可以控制泄漏后物料扩散至非污染区。一旦发生原材料、化学危险品等泄漏事故,项目应及时通知有关部门并采取必要的安全措施,减少事故损失,防止事故蔓延、扩大。
 - ③危险废物严格按要求进行处理处置,严禁随意倾倒、丢弃,建设单位及时联

系危废单位回收。

B、分区防控

项目可能造成的地下水/土壤污染的途径主要为生产过程中的跑、冒、滴、漏以及池体、管道泄漏,项目严格规范生产操作,定期检查池体及污水管网情况,可较为及时发现和处理地下水/土壤环境可能造成的污染事故。本项目污染控制难易程度为较易。因此,根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ610-2016),针对本项目厂区不同区域,划分为重点防护区、一般防护区和非污染区。重点防护区包括车间发泡线、储罐区、原材料仓库、废物暂存间等,一般防护区包括生活垃圾堆放点、配电区等辅助设施区。除此之外的其他地区均为非污染区。

I.非污染区

对于非污染区,地面进行水泥硬化可以满足该区域装置区防渗的要求。

II.一般防护区

一般防护区采取的防渗措施如下: 地基处理时表层 50cm 以上的夯实粘性土层 (要求压实后渗透系数为 10⁻⁷cm/s 至 10⁻⁵cm/s),上部铺设 15cm 厚的防渗钢纤维混 凝土现浇垫层(渗透系数不大于 10⁻⁸cm/s)。

III.重点防护区

对于厂区内的车间发泡线、储罐区、储罐区围堰、原材料仓库、废物暂存间等,应参照《危险废物安全填埋处置工程建设技术要求》(国家环保局 2004.4.30 颁布试行)、《危险废物填埋场污染控制标准》(GB18598-2023)执行地面防渗设计。

防渗措施要求为:基础必须防渗,防渗层至少 1m 厚粘土层(渗透系数≤1×10⁻⁷cm/s),或 2mm 厚高密度聚乙烯,或至少 2mm 厚的其他人工材料,渗透系数≤1×10⁻¹⁰cm/s 可采用土工膜+沥青混凝土构造或土工膜+混凝土构造。地基处理时达到 50cm 以上厚的夯实粘性土层(要求压实后渗透系数为 10⁻⁷cm/s 至 10⁻⁵cm/s)、20-30cm 厚的砂石垫层、15cm 厚的防渗钢纤维混凝土现浇垫层、防渗层为至少 2mm 厚高密度聚乙烯,或至少 2mm 厚的其它人工材料,渗透系数≤10⁻¹⁰cm/s。

C、跟踪监测计划

经预测,在正常生产下不会对地下水/土壤造成污染,故无需进行跟踪监测。

综上所述,在项目运营期加强管理,严格遵循地下水/土壤环境防治与保护措施 以及环评要求,本项目对地下水/土壤环境影响较小,地下水/土壤环境影响整体上可 以接受。

六、生态

项目用地范围内不含有生态环境保护目标,因此不开展生态环境影响分析。

七、环境风险

环境风险评价的目的是对建设项目建设和运行期间发生的可预测突发性事件或事故(一般不包括人为破坏及自然灾害)引起有毒有害、易燃易爆等物质泄漏或突发事件产生的新的有毒有害物质,所造成的对人身安全与环境的影响和损害,进行评估,提出合理可行的防范、应急与减缓措施,以使建设项目事故率、损失和环境影响达到可接受水平。

1.评价依据

(1) 风险调查

本项目产生的固体废物中的废边角料、废皮革、废包装料、废活性炭和废海绵等均不属于《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)、《危险化学品重大危险源辨识》(GB18218-2018)和《危险化学品名录(2015版)》中的危险物质或危险化学品;仓库和车间内暂存的化工料:MDI属于《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)表 B.1 突发环境事件风险物质中的油类物质(临界量为 0.5t)。

(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)中的附录 B 中的表 B.1,中的有关规定进行物质危险性识别,项目主要物质危险性识别表见下表。

 序号
 物质名称
 主要危险特性
 最大储量(t)
 临界量(t)
 wn/Wn

 1
 MDI
 毒性
 0.4
 0.5
 0.8

 $Q=\Sigma$ wn/Wn
 0.8

表 4-26 项目主要物质危险识别表

当企业只涉及一种风险物质时, 该物质的数量与其临界量比值, 即为 Q。

当企业存在多种危险物质时,则按式(C.1)计算物质总量与临界量比值Q:

$$Q = \frac{W_1}{W_1} + \frac{W_2}{W_2} + \dots + \frac{W_n}{W_n}$$

式中: w1,w2,...,wn——每种危险物质的最大存在总量,t;

 $W_1,W_2,...,W_n$ ——每种危险物质的临界量,t。

按照数值大小,将Q划分为4个水平:

当 O<1 时,该项目环境风险潜势为 I,仅进行简单分析即可。

2.生产过程风险识别

本项目主要为生产区、危险废物储存点、仓库和废气处理设施存在环境风险, 识别如下表所示:

危险目标 事故类型 事故引发可能原因及后果 措施 储存液体危险废物必须严实 装卸或存储过程中某些危险废物可能 危险废物 包装,储存场地硬底化,设 泄漏 会发生泄漏可能污染地下水, 或可能 暂存点 置漫坡围堰,储存场地选择 由于恶劣天气影响,导致雨水渗入等 室内或设置遮雨措施 装卸或存储过程中某些化学品可能会 仓库 泄漏 发生泄漏可能污染地下水,或可能由 储罐和仓库内原料桶定期巡 于恶劣天气影响,导致雨水渗入等 检,发现损坏立即修补,储 存储过程中某些化学品可能会发生泄 存场地硬底化且做好防渗 储罐区 洲漏 漏可能污染地下水,或可能由于恶劣 天气影响,导致雨水渗入等 设备故障, 或管道损坏, 会导致废气 废气事故 废气收集 加强检修维护,确保废气收 未经有效收集处理直接排放,影响周 排放系统 排放 集系统的正常运行 边大气环境 加强各物料、产品的分类存 储,控制存储量,加强作业 火灾次生/伴生污染物将对周边大气 人员的管理和日常安全消防

表 4-27 生产过程风险源识别表

3.风险分析

生产车间

本项目主要的事故类型为化学品储存、使用过程中泄漏,废气事故排放、危险废物泄漏等。

及水环境造成污染,污染周围大气、 地下水 环保培训, 按规定配备好相

关消防应急器材,加强用电管理,在发生火情的时候, 能按照相关规定妥善处置

①化学品泄漏风险分析

火灾

化学品储存、使用过程中最大泄漏事故为化工料的泄漏;发生泄漏的源项为包装桶的破损、储罐破损等,导致化学品泄漏。发生泄漏时,若未能及时采取措施收集容易通过雨水管网或污水管网等途径,进入外界环境,对周围环境造成污染。泄漏的液体流经未采取防渗措施或硬化的地面,可能会透过地面渗入地下,污染土壤地下水。

②危险废物泄漏事故风险分析

本项目生产过程中产生的危险废物中均含有一定的有毒有害物质。倘若在运营 过程中不注意收集、储存,随意堆放,容易造成危险废物中的有毒有害物质渗入地 下,污染土壤和地下水。倘若运输、处置过程中未能做好防渗措施,容易导致危险 废物沿运输路线泄漏, 对沿线环境造成污染。

③废气事故排放风险分析

废气事故排放主要为有机废气处理装置失效,导致废气事故排放。导致事故发生的源项有:突然停电、未开启废气处理设施便开始工作或废气吸收的风机损坏而不能正常工作,或未按要求定期更换活性炭,活性炭已达到吸附极限,从而导致废气处理装置失效,有机废气未经处理便直接排放。若发生该类事故,可以马上停止生产作业,则可控制事故进一步恶化。

④火灾事故风险分析

火灾必须具备以下三个条件:①要有可燃物质;②要有助燃物质,空气即为助燃物质;③要有着火源,着火源有电火花、静电火花、高温表面、热辐射、明火、自然着火、冲击、摩擦、绝热压缩及雷击等。本公司在生产过程中,当仓库、储罐区有明火、静电火花产生时或线路老化时,容易引发火灾事故。如发生上述事故,可能产生的环境风险包括:由明火、静电火花或其他原因造成车间内火灾事故时,而在进行事故现场抢险过程中会产生大量消防废水及洗消废物,若未妥善收集处理,会对受纳水体造成污染;此外,火灾事故过程中产生的有毒有害烟气会对周边环境空气质量造成污染,该有毒有害烟气主要成分可能为 CO、CO₂、SO₂和 NOx,主要受影响区域为附近环境空气敏感点。

4.风险防范措施

- ①本项目生产车间地面均使用混凝土硬化,并做防渗处理。生产区设置漫坡, 防止化学品泄漏到环境中。事故时能够满足消防废水、原料最大泄漏量的收集要求, 完全可以将泄漏的物料控制在厂区内不外排。
 - ②在满足正常生产前提下,尽可能减少化学品储存量和储存周期。
- ③严格按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)及 2013 年修改单中对危险废物暂存场进行设计和建设,同时按相关法律法规将危险废物交有相关资质单位处理,做好生产商的管理,并按《危险废物转移联单管理办法》做好转移记录。
- ④定期对废气收集处理系统进行巡检、调节、保养和维修,及时更换易坏或破损零部件,避免发生因设备损耗而出现的风险事故。
 - ⑤做好防火措施,仓库内禁止有明火,定期检查线路装置,防止因线路老化引

发的火灾事故。

- ⑥生产车间应设置"严禁烟火"的警示牌,对明火严格控制;配备必需的应急物资,如灭火器、消防栓、消防泵等,灭火器应布置在明显便于取用的地方,并定期维护检查,确保能正常使用。同时,设置安全疏散通道。
- ⑦仓库地面为不燃烧、撞击不发火花地面,并应采取防静电措施。墙体为不燃烧材料,其耐火等级不应低于4h。
 - ⑧电缆、电器等应加强管理,对电缆、电器等定期进行检查和维护保养。

5.评价小结

项目物质不构成重大危险源。在落实相应风险防控措施的情况下,总体环境风险可控。

6.建设项目环境风险简单分析内容表

表 4-28 建设项目环境风险简单分析内容表

蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫 20 万个新建项目									
建设地点	,	5号自编6号厂房							
地理坐标	经度	113°2′22.4366″	纬度	22°40′28.3142″					
主要危险物 质及分布		MDI 存放在仓库、储罐区和车间内							
环境影响途 径及危险后 果	物料进入水理 2.不注意用电管网进入纳剂 利的影响。 当在一定的一	不境,影响水质,给环境 是安全引起的短路,进而 亏水体,含高浓度化工程 大灾会伴随释放大量的一 气象条件如无风、逆温野	竟质量造成影 可引发火灾: 料污染物的消 一氧化碳、二 见象情况下,污 甚至超过一定	若消防废水直接经过市政雨水 防排水势必对地面水体造成不 氧化碳等大气污染物。 5染物不能在大气中及时扩散、 的伤害阈值,会对火灾发生区					
风险防范措 施要求	漏液体完全型 2.生产车间应 设施。发生。	可控制在车间内,不会 这严格按照消防要求进行	对周围水体造 厅规划设计,	,均有完善的防渗漏系统,泄成明显污染。 配置相应的灭火器、消防栓等 ,应及时采取相应的灭火措施					

填表说明:该项目环境风险潜势为 I ,则本项目的风险评价等级为简要分析。通过风险分析,项目发生事故后外排污染物和消防废水的可能性极小,通过采取风险防控措施和应急响应,其环境风险是可控的。

八、电磁辐射

项目无电磁辐射源。

五、环境保护措施监督检查清单

内容 要素	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					
	DA001 排放口	非甲烷 总烃 MDI	经"二级活性炭 吸附装置"处 理,最终楼顶排	《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)表 5 大 气污染物排放限值标准					
	DA001	臭气浓 度	一连,取经接项排 气筒 DA001 排 气筒排放。	《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93)中表2恶臭污 染物排放限值					
大气环境	无组织	臭气浓 度	구나 나는 것을 건	《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93) 中表 1 恶臭污染物厂界标准值二级标准浓度 限值					
	厂内	非甲烷 总烃	加强通风	《固定污染源挥发性有机物综合排放标准(DB442367—2022)》表 3 厂区内 VOCs 无组织排放限值					
地表水环境	DW001 排放 口(生活污水)	COD _{Cr} BOD ₅ SS NH ₃ -N	经三级化粪池 预处理后排入 棠下污水处理	广东省《水污染物排放限值》 (DB44/26-2001)第二时段三级 标准及棠下污水处理厂设计进 水标准的较严者					
声环境	生产设备	设备噪声	通过合理布局, 采取隔声、减 震、消声等噪声 综合防治措施, 并经距离衰减	《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中3 类标准					
电磁辐射	无	/	/	/					
固体废物	度边角料、废皮革、废包装料经收集后交由江门市蓬江区棠下玉飞废品回收站回收处理;废包装桶经收集后交由供应商回收处理。生活垃圾经收集后交由环卫部门回收处理。 废活性炭、废海绵经收集后交由有危险废物资质的单位处理。 工业固废执行《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB 18599-2020),危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB 18597-2023)和《危险废物填埋污染控制标准》(GB 18598-2019)等3项国家污染物控制标准。 ①危险废物严格按要求进行处理处置,严禁随意倾倒、丢弃,建设单位及时联系危废单位回收。 ②一旦发生原材料、化学危险品等泄漏事故,项目应及时通知有关部门并采取必要的安全措施,减少事故损失,防止事故蔓延、扩大。 ③加强生产管理,减少废气的有组织和无组织排放,以减少废气污染物通过								
下水污染									

大气沉降落在地面,污染土壤。 ④占地范围周边种植绿化植被,吸附有机物。 ⑤加强生产车间各区域的巡视, 定期对设备装置进行维护, 保持设备装置运 行处于良好的状态,一旦出现装置运行异常,应当及时检查,尽量避免装置 设备中的物料和污染物的跑冒滴漏现象产生。化学品仓库等重点防治区采取 墁坡等措施,可以控制泄漏后物料扩散至非污染区。 ⑥项目地下水采用分区防渗控制的方式。对非污染区、一般防护区、重点防 护区分别采用不同的防范措施。 生态保 无 护措施 ①加强对原辅材料运输、储存过程中的管理,规范操作和使用,降低事故发 生概率。 ②危废暂存间应严格按照相关标准的要求进行设置,定期对贮存危险废物的 容器和设施进行检查,发现破损需要及时采取措施清理更换,并做好记录; 建设单位必须严格遵守有关危险废物贮存、转移的相关规定,建立完善的管 理体制。 ③定期进行采样监测,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 环境风险 以及相关技术培训等工作。 防范措施 ④生产车间应设置"严禁烟火"的警示牌,对明火严格控制;配备必需的应急 物资,如灭火器、消防栓、消防泵等,并定期维护检查,确保能正常使用。 同时,设置安全疏散通道。 ⑤储罐按规范要求做好防腐蚀措施,罐底地面须做硬化、防腐、防渗涂层; 储罐设置储罐液位超高报警系统,防止储罐充装过量导致化学品外溢;对储 罐及附件定期检查。主要包括检查各密封点、焊缝及罐体有无渗漏,储罐基 础及外形有无变形,罐前进出口阀门、阀体及连接部位是否完好。检查底板、 罐底、圈板腐蚀情况:检查罐底的凹陷和倾斜:储罐区配套干粉、二氧化碳 等灭火设备及戴防毒面具、手套、防护服等,同时准备砂土或吸附材料等用 于泄漏应急处理。 储罐的选用符合《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)的 要求。通风生产设备、操作工位、车间厂房等应在符合安全生产、职业卫生 其他环境 管理要求 相关规定的前提下,根据行业作业规程与标准、工业建筑及洁净厂房通风设 计规范等的要求,采用合理的通风量。

六、结论

综上所述,蓬江区银锐摩托车配件厂年产摩托车坐垫 20 万个新建项目的建								
设符合产业政策的要求,选址符合用地要求。项目在营运期会产生一定的废水、								
废气、噪声和固体废弃物,建设单位应根据本评价提出的环境保护对策建议,认								
真落实各项污染防治措施,切实执行环境保护三同时制度。在此基础上, 从环境								
保护的角度考虑,项目的建设是可行的。								

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 t/a(固 体废物产生量) ①	现有工程 许可排放量 t/a②	在建工程 排放量 t/a(固体 废物产生量)③	本项目 排放量 t/a (固 体废物产生 量) ④	以新带老削減 量 t/a (新建项目不 填)⑤	本项目建成后 全厂排放量 t/a (固体废物产生 量)⑥	变化量 t/a ⑦
废气	VOCs	0	0	0	0.0532	0	0.0532	+0.0532
	COD	0	0	0	0.0324	0	0.0324	+0.0324
慶水	BOD	0	0	0	0.0162	0	0.0162	+0.0162
	SS	0	0	0	0.0162	0	0.0162	+0.0162
	氨氮	0	0	0	0.0032	0	0.0032	+0.0032
	生活垃圾	0	0	0	2.7	0	2.7	+2.7
一般工业	废边角料	0	0	0	2.6436	0	2.6436	+2.6436
<u>双工业</u>	废皮革	0	0	0	0.02	0	0.02	+0.02
	废包装料	0	0	0	0.1	0	0.1	+0.1
	废包装桶	0	0	0	5.225	0	5.225	+5.225
危险废物	废活性炭	0	0	0	1.2877	0	1.2877	+1.2877
	废海绵	0	0	0	0.2	0	0.2	+0.2

注: 6=1+3+4-5; 7=6-1