巴特勒 (天津) 有限公司 VOCs 治理项目竣工环境保护验收监测报告



建设单位: 巴特勒 (天津) 有限公司

2018年8月

建设单位: 巴特勒 (天津) 有限公司

编制单位: 天津津滨华测产品检测中心有限公司

建设单位法人代表: 黄旭

编制单位法人代表:王建刚

项目负责人:李彭江

报告编制人:李方梅

巴特勒 (天津) 有限公司 天津津滨华测产品

检测中心有限公司

电话: 022-25321717 电话: 022-24984876

邮编: 300457 邮编: 300300

地址:天津经济技术开发区 地址:天津市东丽开发区二纬路

北海路 151 号 22 号东谷园 2 号楼 5 层

目录

— ′	验收项目概况	
	1.1 原有项目建设概况	1
	1. 2 本次验收项目建设概况	2
二、	验收监测依据	3
三、	工程建设情况	3
	3.1 地理位置及平面布置	3
	3. 2 工程建设内容	3
	3.3 能源消耗	4
	3.4主要生产设备	4
	3.5 水源及水平衡	5
	3.6 本项目废气治理工艺流程	5
	3. 7 项目变动情况	6
四、	环境保护设施	7
	4. 1 主要污染物及治理措施	7
	4. 2 其他环保措施	9
	4.3 环保设施投资及"三同时"落实情况	9
五、	建设项目环评报告表审批部门审批决定	11
六、	验收执行标准	15
	6. 1 废气排放标准	15
	6. 2 厂界噪声执行标准	15
	6.3 总量控制标准	15
七、	验收监测内容	16
	7. 1 监测方案	16
	7.2 监测点位示意图	16
八、	质量保证及质量控制	17
	8.1 监测分析方法	17
	8. 2 监测仪器	18
	8.3 人员资质	18
	8.4 气体监测分析过程中的质量保证和质量控制	18
	8. 5 噪声监测分析过程中的质量保证与质量控制	19
	8.6 实验室内质量控制	19
九、	验收监测结果	19
	9. 1 生产工况	19
	9.2 废气验收监测结果	19
	9.3 厂界噪声监测结果	21
	9.4 污染物排放总量核算	23
十、	环境管理及日常监测计划	24
	10.1 各种批复文件检查	24
	10. 2 环境保护设施及运行情况	24
	10.3 日常监测计划	24
+-	−、环保验收监测结论	25
	11.1 废气监测结果	25
	11. 2 噪声监测结果	25
	11. 3 总量验收结论	25

附图 1 项目地理位置图

附图 2 厂区平面图

附件 1 验收监测期间工况说明

附件 2 危废处置协议

附件 3 风险应急预案

建设项目基本情况

建设项目名称	巴特勒()	巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目						
建设单位名称	巴特勒(天津)有限公司							
项目所在地	天津组	经济技术开发区北沟	海路 151 号					
建设项目性质		技改						
行业类别		其他环境治理 N8	3029					
设计生产能力	新建一套 VOCs 处理装置, 处理现有工程钢构涂装							
实际生产能力	与项目设计一致							
劳动定员和 生产班次	本项目不新增劳动定员,由公司现有员工内部调配。采用一班工作制,每班工作 8 小时,年工作 260 天(设备运行时间合计 2080h/a,天然气燃烧时间10h/d)。							
环评时间	2016年8月	环评报告 编制单位	天津生态 ^均	城环境技 限公司	术咨询			
环评批复时间	第2016年8月10日 新评报告表审 天津经济技术开发 批部门及环评 环境保护局 批复文号 津开环评 [2016] 6				j			
投入试 生产时间	2017年8月 现场监 2017年9月19~20日; 2							
环保设施 设计单位	WK ASIA-PACIFIC ENVIRONMENTAL PTE.LTD.&中国联合工程 公司	环保设施 施工单位	ENVIRONMENTAL					
实际总投资	1600 万元	实际环保投资	1600万元	比例	100%			

一、验收项目概况

1.1 原有项目建设概况

巴特勒(天津)有限公司(以下简称"巴特勒公司")于 2002年7月在天津经济技术开发区北海路 151号成立。主要从事生产钢结构配套构件。截止本次验收前,巴特勒公司共建设 2期项目,具体项目名称及审批手续见表 1.1-1:

表 1.1-1

巴特勒公司各期项目情况

项目名称	环评手续	环保验收情况	建设内容
巴特勒(天津)有 限公司一期项目	2002 年取得天津 经济技术开发区 环境保护局环评 批复(津开环字 [2002]218 号)	2003 年 7 月 21 日取得天津 经济技术开发区环境保护 局验收批复(津开环验 [2003]011 号)	建设厂房、原材料库、 办公楼、变电室、动力 站、门卫室、围墙、办 公楼等,生产各类钢结 构系统配套构件。
巴特勒(天津)有 限公司二期扩建项 目	2004 年取得天津 经济技术开发区 环境保护局环评 批复(津开环字 [2004]085 号)	2006年5月26日取得天津 经济技术开发区环境保护 局验收批复(津开环验 [2006]014号)	生产预制轻钢建筑的 各类产品,包括1条钢 构生产线和1条钢构涂 装生产线。

1.2 本次验收项目建设概况

根据天津市《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2014)中关于现有企业排污的要求,巴特勒公司现有废气处理设施(活性炭吸附装置)已不能满足新标准的排放要求。为此,我巴特勒公司投资 1600 万元建设《巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目》,2016 年 8 月委托天津生态城环境技术咨询有限公司完成了该项目环境影响报告表的编制,2016 年 8 月 10 日通过天津经济技术开发区环境保护局批复:津开环评[2016]65 号。本次技改项目主要内容为:①拆除车间原有活性炭吸附装置及其配套的 2 根 15m 高排气筒;②新建一套 VOCs 处理装置,采用沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)工艺,用于处理现有一条钢构涂装生产线(喷漆室、烘干室)产生 VOCs 废气,同时新建 1 根 25m 高排气筒;③增加一座烘干室,并将原有普通喷漆室改造成密封式调漆、喷漆室;④新增换热器,利用氧化燃烧(TO)装置燃烧的余热加热烘干室和生产用热水。本项目于 2016 年 8 月开工建设,2017 年 8 月完成环保设施的安装调试并进入试运行。本次技改项目不改变生产工艺及产量。目前本公司生产设施、环保设施及其他辅助设施均正常运行,满足环保验收对生产工况、负荷的要求。

本项目试生产期间,我巴特勒公司依据生态环境部公告 2018 第 9 号关于发布《建设项目竣工环境保护验收技术指南 污染影响类》"验收自查"的内容对本项目的性质、规模、地点、生产工艺有无重大变更,环境保护措施是否落实到位等进行了自查。按照国家环保部和天津市环保局建设项目竣工环保验收的相关要求,委托天津津滨华测产品检测中心有限公司承担本项目环境保护竣工的验收监测工作。天津津滨华测产品检测中心有限公司于 2017 年 9 月 18 日进行

了现场勘察,查阅了有关文件和技术资料,查看了项目的性质、规模、地点、污染物治理及排放、环保措施的落实情况,在此基础上编制《巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目竣工环境保护验收检测方案》,于 2017 年 9 月 19~20日,10 月 31 日、11 月 1 日依据验收方案进行了现场采样监测。

二、验收监测依据

- ●中华人民共和国国务院令第 682 号《建设项目环境保护管理条例》2017 年 10 月 1 日:
- ●生态环境部公告 2018 年第 9 号《建设项目竣工环节保护验收技术指南 污染 影响类》的公告;
- ●国环规环评[2017]4号关于发布 《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》的 公告:
- ●津环保监测[2007]57号《关于发布〈天津市污染源排放口规范化技术要求〉的通知》;
- ●《国家危险废物名录》(2016年版)环境保护部令第39号;
- ●《巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目环境影响报告表》天津生态城环境技术咨询有限公司,2016.8;
- ●天津经济技术开发区环境保护局文件,津开环评[2016]65号"关于对巴特勒 (天津)有限公司 VOCs 治理项目环境影响报告表的批复"
- ●巴特勒(天津)有限公司提供的与本项目有关的基础性技术资料及其它各种 批复文件。

三、工程建设情况

3.1 地理位置及平面布置

本项目位于天津经济技术开发区北海路 151 号,项目厂区东侧隔北海路为 天津星马汽车有限公司,南侧为第八大街绿化带,西侧为丰华工业园,北侧为 第九大街。中心纬度为东经 117°43'16",北纬 39°3'6",地理位置及厂区总平面 布置图详见附图 1、2。

3.2 工程建设内容

本项目建设地点、性质、建设内容、废气处理工艺与环评内容一致,技改前后内容对比情况见下表 3.2-1:

表 3.2-1

技改前后内容一览表

类型	环评技改内容	实际建成情况
	拆除车间原有活性炭吸附装置,新建转轮浓缩焚烧 装置	
环保	增加烘房,进出口对 VOCs 气体采用风幕隔离	
工程	拆除原有2根15m排气筒,新建1根25m排气筒	实际建设内容与环评一致。
	将普通喷漆室改造成密封式调漆、喷漆室	
	利用氧化燃烧(TO)装置燃烧的余热加热烘干室和	
	生产用热水	

表 3.2-2

本项目公用工程

类型	环评阶段	实际情况
给排水	本项目不新增员工,无新增生活用水, 废气处理设备运行中无需生产用水, 故本项目无废水产生。	本项目新增1套热能回收装置,利用氧化燃烧(TO)装置燃烧废气热量生产热水。设有1套离子交换树脂软水制备设施,离子交换树脂再生废水经厂废水排放管道排放。
供配电	本项目电力由现有变电所引入,能够 满足本项目的用电需求。	与环评内容一致
燃气	本项目消耗的天然气依托市政天然气	7.171111

3.3 能源消耗

表 3.3-1

主要能源消耗量表

序号	原辅材料	环评预计消耗量	实际消耗量	备注
1	电力	每月耗电 70720 千瓦时	每月耗电 80570 千瓦时	设备运行
2	天然气	145m³/h	81m³/h	燃气由天津泰达燃气有限责任公司提供,年燃气时间为 260 天,每天 10 小时,实际消耗燃气量为21 万 m³/a

3.4 主要生产设备

表 3.4-1

废气处理设备一览表

序号	设备名称	设计数量	实际数量	备注
1	沸石浓缩转轮装置 (含风机和过滤器)	1 套	1套	
2	焚烧炉 TO	1 套	1 套	
3	热交换器	1 套	1 套	
4	25m 烟囱	1个	1 个	新建(原有2个15m排气 筒拆除)
5	管道和电控系统	1 套	1 套	
6	密封式烘干室	1间	1间	改造

7	密封式喷漆室	1 间	1 间	改造,拆除原喷漆室,新 建一座密闭式喷漆室(分 为2间喷漆室)
8	泵房	1间	1间	
9	电控及中控系统	1 套	1 套	

3.5 水源及水平衡

本项目无新增员工,无新增生活污水排放量。本项目新增1套热能回收装置,利用氧化燃烧(TO)装置燃烧废气热量生产热水。设有1套离子交换树脂软水制备设施,离子交换树脂再生废水经厂废水排放管道排放。

3.6本项目废气治理工艺流程

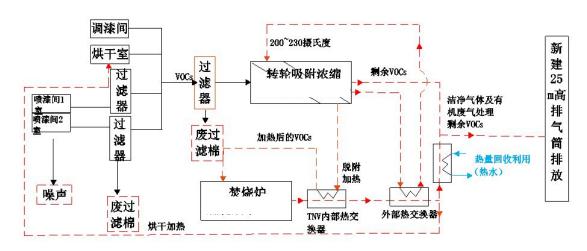


图 3.6-1 沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)的处理工艺流程图运营期工艺流程:

喷漆房改造: 喷漆室室体由骨架、壁板、顶层均流均压过滤装置、照明装置、安全玻璃、干式漆雾过滤系统等组成。室体为上下二层结构。上层为送风静压室,下铺钢丝网,保证更换过滤棉时承载人体重量。上铺中效过滤棉,经过空调机组过滤过的空气第三级过滤,保证送到喷漆室空气的洁净程度。下层为喷漆作业室主体骨架由 100*100 和 60*40 方管焊接而成做主要承载结构,现场与土建预埋件焊接固定,顶板及侧墙壁板全部采用 1.5mm 厚冷轧钢板制作,各接缝用密封胶密封,玻璃窗采用 5mm 安全玻璃。照明采用外挂式防爆照明灯,方便拆卸维修。室体上部静压室壁板上设置有人员进出密封门。方便人员上去更换过滤棉,骨架上铺 5mm 渡锌钢丝网,室体侧面设置人员进出小门,方便人员进出。

新增烘干室: 烘干室主要由保温室体、循环、过滤装置、循环风管、进出

口段风幕系统等组成。保温室体内壁板采用 1.5mm 厚度的镀锌钢板插接制作,内部拼缝处需涂耐高温密封胶;外壁板采用 0.5mm 厚度的彩钢板制作;内外壁板之间填充密度为 120kg/m³的岩棉保温。为了避免烘干室热量外泄,烘干室体进出口设置风幕系统。

废气治理: 废气治理采用浓缩转轮+TO 焚烧炉系统,转轮的蜂巢构造内部使用适当的吸附沸石来去除高风量低浓度的挥发性有机废气,转轮系统通过一个很小面积的单元将吸附的物质脱附至 TO 焚烧炉处理,以达到处理的目的。

过滤段: 在系统运行期间, 喷漆产生的废气先通过喷漆房的漆雾过滤装置 (4级过滤: 过滤格栅板+阻燃过滤纸箱+单法兰过滤器+袋式空气过滤器) 后与 调漆室、烘干室有机废气一起进入浓缩转轮前的过滤器(3级袋式空气过滤器), 去除所有的漆雾。

沸石转轮设备分为吸附、脱附段:

吸附段:去除漆雾的 VOCs 废气由沸石浓缩轮的进口进入浓缩轮的吸附区, VOCs 被浓缩转轮的吸附区沸石吸附,未被吸附的有机废气通过烟囱排放。

脱附段:转轮的吸附区域单元旋转至高温脱附区域进行 VOCs 脱附和沸石的再生,转轮脱附处理的高温高浓度的 VOCs 废气(浓度提高了 10 倍)送至燃烧炉燃烧。脱附完成的沸石转轮旋转至冷却区域进行冷却。

TO 焚烧炉: 焚烧炉将浓缩后的高浓度 VOCs 废气在高温的燃烧炉内燃烧成 CO₂和水,通过烟囱排放,焚烧炉开始使用天燃气燃烧的热量预热炉体,待炉体温度达到设定温度后,高浓度的有机废气(VOCs)进入焚烧炉内,进行氧化燃烧反应,高温洁净的气体排出焚烧炉,氧化焚烧的热量将维持炉内的高温,无需要再燃烧天燃气加热炉体。

热交换: 焚烧炉排出的高温(750℃)清洁的气体共有 3 个去处: ①高温废气通过换热器将热量用于回用于烘房的预热和温度维持。②高温废气通过换热器将热量回用于沸石转轮脱附段(回用热气温度约 200~230℃)。③高温废气通过换热器进行热量回收生产热水后的洁净废气由 25m 高排气筒有组织排放。

3.7项目变动情况

本次建设项目的性质、规模、地点、废气处理工艺和环境保护措施与环评内容基本一致,未发生重大变动,可以开展本次竣工验收。

四、环境保护设施

4.1 主要污染物及治理措施

4.1.1 废气污染物及治理措施

表 4.1-1

废气污染物治理措施及排放

类别	产生车间 (工艺)	产生工序 (位置)	污染物种类	治理措施	ti.	排放去向
有组	两间 喷漆室	喷漆废气	VOCs	喷漆废气先通过 喷漆室的 4 级过 滤: 过滤格栅板+ 阻燃过滤纸箱+ 单法兰过滤器+ 袋式空气过滤器	汇总 3 级 袋式空气 过滤石等 过滤石转 入沸浓缩+	燃烧后废气 部分回到沸 石解吸,部分 送入烘干室,
织废	调漆室	调漆废气		经集气管道捕集	氧化燃烧	剩余废气经 换热器换热 生产热水后 经1根25m高 排气筒P1有 组织排放
气	两间 烘干室	烘干废气		经集气管道捕集	(TO)装 置处理	
	沸石转轮浓 缩+氧化燃 烧(TO)装 置	燃气废气	颗粒物、二 氧化硫、氮 氧化物	/		
无组 织废 气	生产车间	生产工序 少量逸散 废气	臭气浓度	/		无组织排放

注: 废气排气筒规范化照片见下图 1~3



图1废气处理设施进口1(喷漆)



图 2 废气处理设施进口 2 (烘干+调漆)



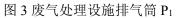




图 4 废气排气筒环保标识牌

4.1.2 噪声治理措施

表 4.1-2

噪声治理措施及排放

类别	产生车间 (工艺)	产生工序 (位置)	污染 物种类	源强	治理措施	排放去向
噪声	废气处理 设施	有机废气治 理系统的主 风机、脱附风 机噪声	设备噪声	80dB (A)	设备减振、墙体隔声	直接排放

4.1.3 固体废物治理措施

表 4.1-3

固体废物治理措施及排放

类别性质	产生车间 (工艺)	产生工序 (位置)	污染物种类	治理措施	排放去向	
危险废物	沸石转轮+ 氧化燃烧 (TO)设备	沸石转轮	废沸石			
危险废物 (HW49)	喷漆房	过滤装置	废过滤棉 (滤 袋) 6t/a	集中收集在厂区	合计产生量 7.06t/a,委托天津	
危险废物 (HW49)	调漆间	活性炭吸附 装置	废活性炭 0.06t/a	的危废暂存间内 暂存	滨海合佳威立雅 环境服务有限公	
危险废物 (HW49)		油漆桶	沾染油漆废 物 0.5t/a		司处置	
危险废物 (HW13)	软水制备	离子交换树 脂软水设备	废离子交换 树脂 0.5t/a			
	1、本项目采用先进的浓缩转轮,可以自动吸附和脱附,寿命在10年以上,时不需要更换沸石,待需要更换时,由厂家过来更换;					
注	2、本次新增调漆间后,油漆桶由原来 20L 改为 200L 铁桶,200L 铁桶内内置塑料袋,会产生沾染油漆废物; 3、危险废物处理合同及转移联单等详见附件 1。					
	4、危废暂存	间照片见下图1	l			



4.2 其他环保措施

为规范突发环境事件的应急管理,迅速、有序、有效地开展应急处置行动,阻止和控制污染物向环境的无序排放,最大程度上避免可能对公共环境(大气、水体)造成的污染冲击,依据有关法规和规范,巴特勒(天津)有限公司组织相关部门和人员编制了《巴特勒(天津)有限公司突发环境事件应急预案》,公司每年组织应急演练,提高工厂应对突发环境事件的能力。该应急预案于2016年5月9日在天津经济技术开发区环境监察支队进行了应急预案备案。备案编号为:120116-KF-2016-053-L。

4.3 环保设施投资及"三同时"落实情况

4. 3. 1 环保设施投资

本项目总投资 1600 万元,全部为环保投资,占总投资的 100%。

表 4.3-1

环保投资明细表

环境要素	污染物	环保措施	环评投资 (万元)	实际投资 (万元)
废气	VOCs	沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)废气治 理装置	1400	637
噪声	设备噪声	选用低噪声设备和工艺,安装减震基础, 车间墙壁和门窗应加固并采用吸声材料	100	0
		各风机出口安装消声器	90	
固废	危险废物	交由危废处理单位安全处置	10	23
其他		设备安装调试	200	940
		1800	1600	

4.3.2三同时落实情况

《巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目》的建设履行了环境影响审批手续,根据环境影响评价和天津经济技术开发区环境保护局要求,按照初步设计环保篇进行了环保设施的建设,做到了环境保护设施与主体工程同时设计、同时施工、同时投入使用。本项目实际建设地点、性质、规模、处理工艺等都与环评报

告表批复内容基本相符。具体建设落实情况详见对照表 4.3-2:

表 4.3-2

环评批复要求及建设落实情况对照

序号	类别	环评批复要求	工程实际建设情况
_	工程建设内容	根据该项目完成的环境影响报告表结论及技术审核意见,同意在开发区公司厂内(北海路 151号)投资 1800万元进行"巴特勒(天津)有限公司 VOCs治理项目"建设。该项目主要工程内容为:涂装生产线(喷漆室、烘干室)产生的 VOCs进行治理,新建一套 VOCs处理装置,采用沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)工艺。该项目建成后,不扩大原生产能力及规模,同时生产工艺流程、原材料投入、产品种类及原料组分均不发生变化。	本项目实际总投资 1600 万元, 其他内容与环评批复一致。
11	网上公示	根据建设项目环境影响评价政府信息公开有 关要求,建设单位已完成了该项目环评报告 表信息的全本公示,并提交公示情况的说明 报告。我局将该项目环评报告表全本信息在 我局政务网上进行了公示。	已按环评批复要求落实,进行 了网上公示。
= (-)	废气	该项目涂装生产线(喷漆室、烘干室)有机废气经1套新建VOCs治理设施处理,设计处理效率不低于94.5%,废气经1根25m高排气筒排放。甲苯与二甲苯合计、VOCs排放执行《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2014)相应标准;甲苯、二甲苯排放执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)限值;	通过本次验收监测,新建的 1 套 VOCs 治理设施处理 VOCs 的处理效率约 97.8%。甲苯与二甲苯合计、VOCs 监测结果满足《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2014)表 2 表面涂装烘干工艺限值要求; 甲苯、二甲苯监测结果满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 限值要求。
= (<u>-</u>)	废水	该项目无新增废水;	与环评批复一致。
	噪声	该项目厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类;	与环评批复一致。
三 (四)	固废	该项目投产后产生的危险废物应遵照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)、《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025-2012)的要求,妥善收集、储存,并按照《天津市危险废物污染环境防治方法》有关规定,委托有处理资质的单位进行处理或综合利用。	本项目产生的废沸石(寿命在 10年以上)、废过滤棉(过滤 袋)、废活性炭、沾染油漆废 物、离子交换树脂,均属危险 废物,妥善收集暂存在厂区危 废暂存间内,按照危险废物处 理合同,全部委托天津滨海合 佳威立雅环境服务有限公司转 移处置。
四	总量 控制	该项目新增总量指标(天然气燃烧)为: 烟 尘 0.091t/a、SO ₂ 0.19t/a、NOx0.556t/a,该项 目 VOCs 总量不新增,削减后 VOCs 总量为: 1.601t/a。	本项目建成后新增废气中烟尘 0.159t/a; VOCs 削减后排放量 为 0.503t/a。
五.	验收	根据《天津市建设项目环境保护管理办法》	己按照环评批复落实。

序号	类别	环评批复要求	工程实际建设情况
		和《建设项目竣工环境保护验收管理办法》, 该项目投入试生产或试运行十五日内,到我 局履行备案手续。投入试生产之日起3个月 内,报我局履行环境保护设施竣工验收手续。	
六	变更 情况	该项目报告表经批准后,项目的性质、规模、 地点、或者防治污染的措施发生重大变动的, 应当重新报批该项目的环境影响报告表。	截至本项目验收监测期间,项目的性质、规模、地点、防治污染的措施未发生重大变动。

五、建设项目环评报告表审批部门审批决定

关于环境影响报告表的批复《关于巴特勒(天津)有限公司 VOCs 治理项目的批复》(津开环评[2016]65号)。

天津经济技术开发区 文件 环 境 保 护 局

津开环评[2016]65号

天津经济技术开发区环境保护局关于巴特勒 (天津)有限公司 VOC。治理项目 环境影响报告表的批复

巴特勒(天津)有限公司:

你公司所报"巴特勒(天津)有限公司 VOC。治理项目"(以下简称该项目)环境影响报告表收悉,经审核后批复如下:

一、根据该项目完成的环境影响报告表结论及技术审核意见,同意在开发区公司厂内(北海路151号)投资1800万元进行"巴特勒(天津)有限公司VOCs治理项目"建设。该项目主要工程内容为:涂装生产线(喷漆室、烘干室)产生VOCs进行治理,新建一套VOCs处理装置,采用沸石转轮浓缩+氧化燃烧(T0)

工艺。该项目建成后,不扩大原生产能力及规模,同时生产工艺流程、原材料投入、产品种类及原料组分均不发生变化。

- 二、根据建设项目环境影响评价政府信息公开有关要求,建设单位已完成了该项目环评报告表信息的全本公示,并提交公示情况的说明报告。我局将该项目环评报告表全本信息在我局政务网上进行了公示。
- 三、该项目建设应严格执行配套建设的环境保护设施与主体 工程同时设计、同时施工、同时投产使用的环境保护"三同时" 制度,落实各项环保措施,其中应重点落实以下内容:
- (一)该项目涂装生产线(喷漆室、烘干室)有机废气经1套新建 VOCs 治理设施处理,设计处理效率不低于 94.5%,废气经1根 25m 高排气筒排放。甲苯与二甲苯合计、VOCs 排放执行《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2014)相应限值,甲苯、二甲苯排放执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)限值;
 - (二)该项目无新增废水;
- (三)该项目厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类;
- (四)该项目投产后产生的危险废物应遵照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)、《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025-2012)的要求,妥善收集、储存,并按照《天津市危险废物污染环境防治办法》有关规定,委托有处理资质的单位进行处理或综合利用。

四、该项目新增总量指标(天然气燃烧)为: 烟尘 0.091t/a、 $SO_2O.19t/a$ 、NOXO.556t/a,该项目 VOCs 总量不新增,削减后 VOCs 总量为: 1.601t/a。

五、根据《天津市建设项目环境保护管理办法》和《建设项目竣工环境保护验收管理办法》,该项目投入试生产或试运行十五日内,到我局履行备案手续。投入试生产之日起3个月内,报我局履行环境保护设施竣工验收手续。

六、该项目报告表经批准后,项目的性质、规模、地点、或者防治污染的措施发生重大变动的,应当重新报批该项目的环境影响报告表。

特此批复。

2016年8月10日

(建议此件公开)

天津开发区环境保护局

2016年8月10日印发

六、验收执行标准

6.1 废气排放标准

表 6.1-1

有组织排放标准及限值

				标准	隹限值	
车间	排放	污染	排气筒		最高允许排	
位置	位置	因子	高度		放速率(kg/h)	17(17 7/11年/2](7)
				(mg/m ³)	(二级)	
		苯		1	0.6	
		甲苯与二		20	2.0	排放控制标准》
		甲苯合计		20 3.9	(DB12/524-2014)表2表	
		VOCs	25	50	7.2	面涂装行业烘干工艺
沸石转轮 浓缩+氧化 燃烧 (TO) 设备		甲苯		40	12	《大气污染物综合排 放标准》
		二甲苯		70	3.8	(GB16297-1996) 表 2 二级
		颗粒物		20	/	
		二氧化硫		50	/	《工业炉窑大气污染物排 放标准》DB12/556-2015
		氮氧化物		300	/	表 3 燃气炉窑

表 6.1-2

无组织排放标准及限值

测点位置	污染物	监控位置	浓度限值	执行标准
厂界下风向 1#、2#、3# 监测点	臭气浓度	周界外浓度最高点	20 (无量纲)	《恶臭污染物排放标准》 (DB12/-059-95)表 2 新扩改建

6.2 厂界噪声执行标准

表 6.2-1

厂界噪声执行的排放标准

厂界位置	所属区域	Leq 标准值 dB(A)	依据
四侧厂界	3 类区	昼间 65, 夜间 55	《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB 12348-2008)

6.3 总量控制标准

表 6.3-1

各类污染总量控制标准

	- 10.5 1		ПЭСТ)\c\c\:\=\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\	рь.	
污染物名称		沈州 夕 私	改造前排放总	本项目核定总	以新带老削减	依据
		来 彻石你	量(t/a)	量(t/a)	核定总量(t/a)	71人1/占
		苯	0.0375	0.032	0.0055	环评报告 P52 表总
	废	甲苯	0.075	0.064	0.011	量控制
	气	二甲苯	1.294	1.104	0.19	里1工叩
		VOCs	1.876	1.601	0.275	本项目环评批复

颗粒物	/	0.091	/	
二氧化硫	/	0.19	/	
氮氧化物	/	0.556	/	

七、验收监测内容

7.1 监测方案

表 7.1-1

废气监测方案

生产车间	测点位置	项目	周期	频次
	废气处理设施进口1 (喷漆)	VOCs、甲苯、二甲苯	2	3
沸石转轮浓缩+氧化	废气处理设施进口2 (烘干+调漆)	VOCs、甲苯、二甲苯	2	3
燃烧(TO)设备	废气处理设施排气筒P ₁	VOCs、甲苯、二甲苯、 颗粒物、二氧化硫、 氮氧化物	2	3

表 7.1-2

无组织废气监测方案

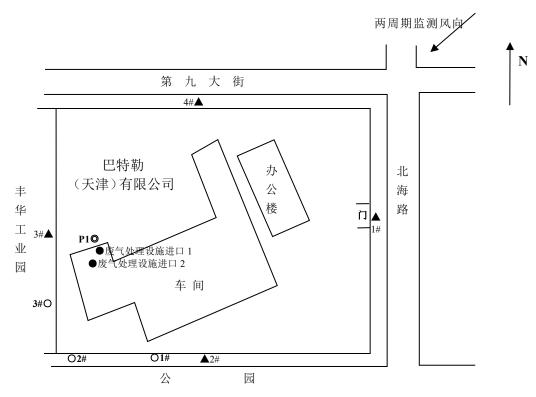
序号	监测位置	污染因子	周期	频次
1	厂界外下风向 1#监测点	臭气浓度	2	3 次/周期
2	厂界外下风向2#监测点	臭气浓度	2	3 次/周期
3	厂界外下风向3#监测点	臭气浓度	2	3 次/周期

表 7.1-3

噪声监测方案

序号	监测位置	污染因子	周期	频次
1	东侧厂界界外一米处1#			4.医沙 有用地头
2	南侧厂界界外一米处2#	 厂界噪声	2	4频次,每周期为 昼间、夜间各2
3	西侧厂界界外一米处3#		2	型间、仪间台2 次
4	北侧厂界界外一米处4#			1)(

7.2 监测点位示意图



说明: ○工业废气(无组织)采样点

●工业废气(有组织)采样点(进口)

◎废气(有组织)采样点(出口)

▲厂界噪声监测点

图 7.2-1 监测点位示意图

八、质量保证及质量控制

8.1 监测分析方法

表 8.1-1

废气监测分析方法

म <i>ि</i> शत्तत	南片亚丝	样品分析	
斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯 斯	废气采样 深样方法及依据	分析方法及依据	最小 检出量
颗粒物		《固定污染源排气中颗粒物测定与气态 污染物采样方法》GB/T 16157-1996	0.1mg/m^3
二氧 化硫	 《固定污染源排气中	《固定污染源排气中二氧化硫的测定 定电位电解法》HJ/T 57-2000	3mg/m^3
氮氧 化物	颗粒物测定与气态污 染物采样方法》	《固定污染源废气 氮氧化物测定 定电 位电解法》HJ 693-2014	3mg/m^3
挥发性 有机物	(GB16157-1996)	《固定污染源废气 挥发性有机物的测定 固相吸附-热脱附/气相色谱-质谱法》 HJ 734-2014	/
甲苯		气相色谱法《空气和废气监测分析方法》	0.01mg/m^3

		(第四版增补版)国家环保总局 2003 年		
二甲苯		气相色谱法《空气和废气监测分析方法》 (第四版增补版)国家环保总局 2003 年	0.01mg/m^3	
臭气 浓度	空气质量 恶臭的测定 三点比较式臭袋法 GB/T 14675-1993	《空气质量 恶臭的测定 三点比较式臭 袋法》GB/T 14675-1993	10 (无量纲)	
备注	VOCs 各组分均对应一个检出限,故表中未一一列出			

表 8.1-2

噪声监测方法

监测项目	监测方法及依据	使用仪器	最小检出量
厂界噪声	《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)	多功能声级计	35dB

8.2 监测仪器

表 8.2-1

监测仪器一览表

监测因子	监测仪器	型号规格	出厂编号	检定/校准 有效日期	计量 单位
VOCs	气相色谱质谱 联用仪	QP2020	O21425400883SA	2018.5.24	
甲苯	气相色谱仪	GC-2010plus	C12095200684SA	2018.5.24	冷加
二甲苯	气相色谱仪	GC-2010plus	C12095200684SA	2018.5.24	深圳 市华
颗粒物	电子天平	BSA124S-CW	29390459	2018.5.24	测计
二氧化硫	自动烟	3012H(08代)新	A08631496X	2018.5.24	量有
氮氧化物	尘测试仪	301211(08) (3)39	A00031470A	2010.3.24	限公司
	多功能声级计	AWA5680-3	068727	2018.5.24	нΊ
噪声	轻便三 杯风向风速表	FYF-1	10A3835	2018.5.24	

8.3 人员资质

本项目验收项目负责人通过中国环境监测总站组织的建设项目竣工环境保护验收上岗证考核,持证上岗。同时参加本次验收监测的采样、分析人员均通过天津市质量技术监督培训中心组织的合格证考核(包括基本理论,基本操作技能和实际样品的分析三部分),持证上岗。

8.4 气体监测分析过程中的质量保证和质量控制

监测实行全过程的质量保证,固定源技术要求执行《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB16157-1996 和《固定污染源废气监测技术规范》HJ/T397-2007 与《固定污染源监测质量保证与质量控制技术规范(试行)》HJ/T373-2007 进行,采样仪器逐台进行气密性检查、流量校准,保证被测排放物的浓度在仪器量程的有效范围(即 30%~70%之间),具体烟气参数表、有机物测试质控信息表详见我司出具的编号为 EDD47J002982b 的检测报告。

8.5 噪声监测分析过程中的质量保证与质量控制

噪声测量质量保证与质控按国家环保总局《环境监测技术规范》噪声部分和《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中第五部分规定进行。监测时使用经计量部门检定、并在有效使用期内的声级计;声级计在测试前后用标准发声源进行校准,测量前后仪器灵敏度相差不大于0.5dB。

8.6 实验室内质量控制

实验室的计量仪器定期进行检定(包括自校准)和期间核查,需要控制温度、湿度条件的实验室配备了相应的设备和设施且监控手段有效。样品的流转、保存、复测及分析依据《地表水和污水监测技术规范》(HJ/T91-2002)要求实施。个别项目对实验室条件有特殊要求的依据相应标准的质量控制要求实施。

实验室所报送的数据根据情况采取空白值、精密度、准确度、校准曲线、加标回收等质控手段,所有原始记录和报告经过采样负责人、分析负责人和报告负责人三级审核,经过校对、校核,最后由技术总负责人审定。

九、验收监测结果

9.1 生产工况

本次验收项目为有机废气治理工程,验收监测期间,喷漆、调漆室、烘干室工况正常运转,用于有机废气处理的沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)废气治理装置正常运转,处理设施运行时间为8小时/天,天然气燃烧时间10小时/天。

9.2 废气验收监测结果

表 9.2-1 有组织废气排放监测结果 (排放浓度 mg/m³, 排放速率 kg/h)

监测			j.	第一周期	月		第二周期]	排放标	最大值
点位	监测	项目	1	2	3	1	2	3	准阻估	达 标情况
		排放浓度	10.5	11.1	10.5	11.0	10.8	10.8	/	/
	甲苯	排放速率	4.87	4.81	4.59	4.60	4.39	4.35	,	,
		111/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/1/	×10 ⁻¹	/	/					
废气处	— m *	排放浓度	128	123	127	129	131	127	/	/
理设施	二甲苯	排放速率	5.94	5.33	5.55	5.39	5.32	5.11	/	/
进口1	甲苯与二	排放浓度	138	134	138	140	142	138	/	/
	甲苯合计	排放速率	6.43	5.81	6.01	5.85	5.76	5.54	/	/
	VOCs	排放浓度	204	211	211	178	183	184	/	/

监测			Ä	第一周期	FI		第二周期	1	排放标	最大值
点位	监测	项目	1	2	3	1	2	3	准限值	达 标情况
		排放速率	9.48	9.15	9.20	7.44	7.43	7.38	/	/
		排放浓度	3.63	3.03	3.18	2.96	3.01	3.02	/	/
	甲苯	排放速率	4.22 ×10 ⁻²	3.44 ×10 ⁻²	3.56 ×10 ⁻²	3.27 ×10 ⁻²	3.24 ×10 ⁻²	3.30 ×10 ⁻²	/	/
応复り	→ m 11	排放浓度	104	106	104	105	102	104	/	/
废气处 理设施	二甲苯	排放速率	1.21	1.20	1.17	1.16	1.10	1.14	/	/
进口2	甲苯与二	排放浓度	108	109	107	108	105	107	/	/
	甲苯合计	排放速率	1.25	1.23	1.21	1.19	1.13	1.17	/	/
	NO.G	排放浓度	177	177	188	249	239	280	/	/
	VOCs	排放速率	2.05	2.01	2.10	2.76	2.57	3.06	/	/
		排放浓度	0.34	0.24	0.32	0.37	0.34	0.28	40	达标
	甲苯	排放速率	1.70 ×10 ⁻²	1.18 ×10 ⁻²	1.52 ×10 ⁻²	1.60 ×10 ⁻²	1.47 ×10 ⁻²	1.25 ×10 ⁻²	12	达标
	二甲苯	排放浓度	3.46	3.09	3.19	4.95	4.48	3.26	70	达标
		排放速率	1.73 ×10 ⁻¹	1.48 ×10 ⁻¹	1.51 ×10 ⁻¹	2.14 ×10 ⁻¹	1.94 ×10 ⁻¹	1.45 ×10 ⁻¹	3.8	达标
	甲苯与二	排放浓度	3.80	3.33	3.51	5.32	4.82	3.54	20	达标
废气处	甲苯合计	排放速率	1.90 ×10 ⁻¹	1.60 ×10 ⁻¹	1.66 ×10 ⁻¹	2.30 ×10 ⁻¹	2.09 ×10 ⁻¹	1.58 ×10 ⁻¹	3.9	达标
理设施 排气筒	WOC-	排放浓度	5.32	5.05	4.12	6.30	6.29	4.55	50	达标
P ₁	VOCs	排放速率	2.65 ×10 ⁻¹	2.42 ×10 ⁻¹	1.95 ×10 ⁻¹	2.73 ×10 ⁻¹	2.72 ×10 ⁻¹	2.03 ×10 ⁻¹	7.2	达标
	二氧	排放浓度	3L	3L	3L	3L	3L	3L	50	/
	化硫	排放速率	/	/	/	/	/	/	/	/
	氮氧	排放浓度	3L	3L	3L	3L	3L	3L	300	/
	化物	排放速率	/	/	/	/	/	/	/	/
	田型本学中加	排放浓度	1.1	1.5	1.3	1.5	1.2	1.4	20	/
	颗粒物	排放速率	5.49 ×10 ⁻²	7.18 ×10 ⁻²	6.16 ×10 ⁻²	6.50 ×10 ⁻²	5.19 ×10 ⁻²	6.24 ×10 ⁻²	/	/

1. 以上检测数据中"L"表示结果小于检出限,其数值为该项目检出限。

2. 表中各排口 VOCs 定性物质分析及单组分含量详见我司出具的编号为 EDD47J002982a 定性报告和 EDD47J002982b 检测报告。

注

3.因加热炉燃气废气与工艺废气由同一根排气筒 P₁ 排放,P₁ 排气筒出口中测得的颗粒物浓度是燃烧天然气产生的颗粒物和喷漆过程产生的漆雾共同贡献的,而且出口中测得的燃气废气已经过工艺废气稀释,在此情况下,无法对燃气废气中污染物 排放浓度进行折算后去对标《工业炉窑大气污染物排放标准》DB12/556-2015,本次监测的排气筒 P1 中颗粒物、二氧化硫、氮氧化物以实测的浓度参照《工业炉窑大气污染物排放标准》DB12/556-2015表3燃气炉窑限值要求。

无组织废气排放监测结果

(无量纲)

监测	周期	监测	点位	1	界臭气浓 只排放监测		无组织 排放标	厂界浓度最 大值达标情
项目				第1次	第2次	第3次	准限值	况
	公 .田田	 	1#测点	14	14	13	20	达标
	第一周期 (2017.9.19)	厂界 下风向	2#测点	16	17	16	20	达标
臭气	(2017.9.19)		3#测点	17	17	18	20	达标
浓度	公一日 田	戸田	1#测点	13	14	14	20	达标
	第二周期	厂界 下风向	2#测点	15	16	16	20	达标
	(2017.9.20)		3#测点	16	17	18	20	达标

表 9.2-3 沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)废气治理装置处理效率

废气处 理设施 监测位置 医气处理设施 进口1 监测频次 第 1 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 3 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 2 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 2 次 第 2 次 第 2 次 第 3 次 第 1 次 第 2 次 第 3 次 8 2 2 次 8 2 2 次 8 2 2 次 8 2 2 2 2 6.71 8 2 2 次 8 2 2 2 2 6.71 8 2 2 2 2 6.71 8 2 2 2 6.71 8 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2	1× 9.2-3		加加村代化			111/生衣上		
接口 大田 大田 大田 大田 大田 大田 大田 大	废气处	监测	吃 测	吃油瓶 发	第一周期	第二周期	处理速率	平均处理
接口 第 2 次 9.15	理设施	因子	皿奶吐且	皿 恢7岁火1人	排放速率	排放速率	范围	效率
選口1				第1次	9.48	7.44		
Page				第2次	9.15	7.43		
WOCs 接口2 第 2 次 2.01 2.57 第 3 次 2.10 3.06 97.3%~ 98.3% 97.8%			世口1	第 3 次	9.20	7.38		
選口 2 第 2 次 2.01 2.57 第 3 次 2.10 3.06 97.3% 98.3% 97.8% 選口 1+进口 2 第 2 次 11.16 10 第 3 次 11.3 10.44 第 2 次 2.42×10 ⁻¹ 2.73×10 ⁻¹ 第 2 次 2.42×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第 3 次 1.95×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第 2 次 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 6.43 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 1.25 1.19 第 2 次 1.23 1.13 第 3 次 1.21 1.17 96.7% 97.7% 97.4% 97			座	第1次	2.05	2.76		
PT				第 2 次	2.01	2.57		
#石转轮 浓缩+氧化 燃烧 (TO) 废气治理 装置 世本与 二甲苯合计值 世口 1+进口 2 第 1 次		VOCa	近日 2	第 3 次	2.10	3.06	97.3%~	07.80/
第3次 11.3 10.44 第1次 2.65×10 ⁻¹ 2.73×10 ⁻¹ 第2次 2.42×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第3次 1.95×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第3次 5.85 第2次 5.81 5.76 第3次 6.01 5.54 第2次 1.23 1.13 度气处理设施 进口 2 第3次 1.21 1.17 第3次 7.68 7.04 第2次 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 度气处理设施 进口 1+进口 2 第3次 7.22 6.71 度气处理设施 第2次 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 第1次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第2次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹ 第2次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹		VOCS		第1次	11.53	10.2	98.3%	97.8%
沸石转轮 废气处理设施 排气筒P1 第 1 次 2.65×10 ⁻¹ 2.73×10 ⁻¹ 2.72×10 ⁻¹ 第 2.72×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第 3 次 1.95×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第 3 次 1.95×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 第 3 次 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 5.85 第			进口1+进口2	第 2 次	11.16	10		1
沸石转轮 据气筒P1 第 2 次 2.42×10 ⁻¹ 2.72×10 ⁻¹ 燃烧 (TO) 第 3 次 1.95×10 ⁻¹ 2.03×10 ⁻¹ 废气处理设施 第 1 次 6.43 5.85 第 2 次 5.81 5.76 第 3 次 6.01 5.54 第 1 次 1.25 1.19 废气处理设施 第 1 次 1.25 1.19 第 2 次 1.23 1.13 第 3 次 1.21 1.17 第 3 次 7.68 7.04 6.89 第 3 次 7.22 6.71 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹				第 3 次	11.3	10.44		
接着	\.\\\ \ \+ \+ \		南层从珊扒 佐	第1次	2.65×10 ⁻¹	2.73×10 ⁻¹		
燃烧 (TO) 度气治理 装置				第 2 次	2.42×10 ⁻¹	2.72×10 ⁻¹		
慶气治理 装置 慶气处理设施 进口1 第1次 6.43 5.85 第2次 5.81 5.76 第3次 6.01 5.54 第1次 1.25 1.19 第2次 1.23 1.13 第3次 1.21 1.17 第3次 7.68 7.04 第2次 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 慶气处理设施 进口 1+进口 2 96.7%~ 97.7% 慶气处理设施 进口 1+进口 2 第1次 7.68 7.04 第2次 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 第1次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第2次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹ 97.4%			排气筒P ₁	第 3 次	1.95×10 ⁻¹	2.03×10 ⁻¹		
第2次 5.81 5.76 第3次 6.01 5.54 第1次 1.25 1.19 第2次 1.23 1.13 第3次 1.21 1.17 96.7%~ 97.7% 第1次 7.68 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 第1次 7.20			座/	第1次	6.43	5.85	5.85	
第3次 6.01 5.54 第1次 1.25 1.19 第2次 1.23 1.13 第3次 1.21 1.17 第1次 7.68 7.04 第2次 7.04 6.89 第3次 7.22 6.71 度气处理设施 排写管P. 第1次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第2次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹	1 1 1 1 1 1			第 2 次 5.81 5.76	5.76			
中本与 一	双 县		世口1	第 3 次	6.01	5.54		
甲苯与二甲苯合计值 进口 2 第 2 次 1.23 1.13 96.7%~ 97.7% 第 3 次 1.21 1.17 96.7%~ 97.7% 第 1 次 7.68 7.04 6.89 第 3 次 7.22 6.71 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹			南层从珊汎族	第1次	1.25	1.19		
第 3 次 1.21 1.17 96.7%~ 第 1 次 7.68 7.04 97.7% 第 2 次 7.04 6.89 第 3 次 7.22 6.71 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹		п₩Ь		第 2 次	1.23	1.13		
合计值 第 1 次 7.68 7.04 97.7% 第 2 次 7.04 6.89 第 3 次 7.22 6.71 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹			近日2	第 3 次	1.21	1.17	96.7%~	07.40/
进口 1+进口 2 第 2 次 7.04 6.89 第 3 次 7.22 6.71 废气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹				第1次	7.68	7.04	97.7%	97.4%
度气处理设施 第 1 次 1.90×10 ⁻¹ 2.30×10 ⁻¹ 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹		日月旧	进口 1+进口 2	第 2 次	7.04	6.89		
				第 3 次	7.22	6.71		
排与筒 p . 第 2 次 1.60×10 ⁻¹ 2.09×10 ⁻¹			座层从珊边族	第1次	1.90×10 ⁻¹	2.30×10 ⁻¹		
第 3 次 1.66×10 ⁻¹ 1.58×10 ⁻¹				第 2 次	1.60×10 ⁻¹	2.09×10 ⁻¹		
			排气同 P 1	第3次	1.66×10 ⁻¹	1.58×10 ⁻¹		

9.3 厂界噪声监测结果

表 9.3-1

厂界噪声验收监测结果

单位: dB(A)

监测位置	主要声源	监测 时段	一周期 (2017.10.31)	二周期 (2017.11.1)	所属功 能 区类别	排放标 准限值	最大值 达标情 况
		上午	61.8	59.0	3类昼间	65	达标
东侧厂界	- 六:沼	下午	62.2	63.2	3类昼间	65	达标
界外 1 米处 1#	交通	夜间	51.2	50.4	3类夜间	55	达标
		夜间	53.0	52.0	3类夜间	55	达标

	少	上午	57.0	61.1	3类昼间	65	达标
南侧厂界	生产	下午	58.8	60.9	3类昼间	65	达标
界外 1 米处 2#	无明显	夜间	49.5	48.6	3类夜间	55	达标
	声源	夜间	48.2	49.6	3类夜间	55	达标
	生产	上午	63.6	62.4	3类昼间	65	达标
西侧厂界	土)	下午	62.2	64.1	3类昼间	65	达标
界外 1 米处 3#	无明显	夜间	47.9	48.6	3类夜间	55	达标
	声源	夜间	47.3	48.9	3类夜间	55	达标
	交通、	上午	62.3	64.5	3类昼间	65	达标
北侧厂界	生产	下午	63.7	62.3	3类昼间	65	达标
界外 1 米处 4#	交通	夜间	53.8	49.6	3类夜间	55	达标
	文周	夜间	52.2	50.4	3类夜间	55	达标

9.4 污染物排放总量核算

9.4.1 废气污染物排放总量

废气排放总量计算公式: Gi=Ci×N×10⁻³,式中: Gi-污染物排放总量(t/a); Ci-污染物排放速率(kg/h); N-全年计划生产时间(h/a)。

表9.4-1

注

废气污染物排放总量核算表

污染 物名称	原有排放量 (t/a) ¹⁾	本期设备年 时基数 ² (h)	本期工程产 生速率 (kg/h)	本期工程 产生量(t/a) ³	本期工程排放 速率(kg/h)	本期工程 排放总量(t/a)	本期工程自身 削减量(t/a)	本期工程核定 总量(t/a)	以新带老削減 量(t/a) ^{4⁾}	排放增减量 (t/a)
甲苯	0.075	2080	4.95×10 ⁻¹	1.03	1.45×10 ⁻²	0.0302	0.10	0.064	0.0448	-0.0448
二甲苯	1.294	2080	6.60	13.7	1.71×10 ⁻¹	0.356	13.3	1.104	0.938	-0.938
VOCs	1.876	2080	10.77	22.4	2.42×10 ⁻¹	0.503	21.9	1.601	1.373	-1.373
颗粒物	/	2600	/	/	6.13×10 ⁻²	0.159	/	0.091	/	+0.159
二氧化硫	/	2600	/	/	/	/	/	0.19	/	/
氮氧化物	/	2600	/	/	/	/	/	0.556	/	/

1) 原有排放量及本期核定总量出自环评报告P31表5-7技改情况一览表统计;

2) 本期设备年时基数由企业提供;

3) 本期工程产生量=污染物产生速率×年时基数×10⁻³;

4) 以新带老削减量=原有排放量-本期实际排放量。

9.4.2 固体废物排放总量

①固废产生总量

$$G_{\stackrel{re}{r}=Q} = Q_{\stackrel{\ell}{k}} = Q_{\stackrel{\ell}{k}} + Q_{-\ell} = Q_{\stackrel{\ell}{k}} = Q_{\stackrel{\ell}{k}} + Q_{\stackrel{\ell}{k}} + Q_{\stackrel{\ell}{k}} + Q_{\stackrel{\ell}{k}} = Q_{\stackrel{\ell}{k}} + Q$$

- ②固废处置总量
- G 小智量=0.000706 万 t/a
- ③固废排放总量
- G ###==0 万 t /a

说明: 危废产生量参照本监测报告"表 4.1-3"。

十、环境管理及日常监测计划

10.1 各种批复文件检查

本项目各种批复文件齐全、执行了国家有关建设项目环保审批手续。

10.2 环境保护设施及运行情况

本项目各项处理设施运行平稳,由专人负责日常维护运行。

10.3 日常监测计划

依照国家和天津市的有关环境保护法规,验收完成后应执行相应的监测计划,依据《排污单位自行监测技术指南总则》HJ819-2017及环境影响评价建议,制订如下监测计划:

表 10.3-1

日常环境监测计划

污染物类型	监测位置	监测项目	监测频率
废气	废气处理设施排 气筒 P ₁ 厂界无组织	VOCs、甲苯、二甲苯、甲苯与 二甲苯合计值、颗粒物、二氧化 硫、氮氧化物 臭气浓度	1 次/季度
噪声	四周厂界外1米	等效连续 A 声级	1 次/半年
固废		出厂时间、种类、数量、去向	随时

十一、环保验收监测结论

11.1 废气监测结果

本项目废气处理设施处理废气主要包括调漆废气、喷漆废气、烘干废气。项目设置 2 座密闭式喷漆室,喷漆废气采取侧吸方式经漆雾过滤装置(4 级过滤)通过排气管道进入沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)装置处理,经处理后的废气最终由 1 根 25m 高的排气筒 P1 有组织排放;项目设有 1 座密闭式调漆室,1 座密闭式烘干室,调漆室和烘干室内形成负压收集,收集的废气经集气管道汇入沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)装置处理。

沸石转轮浓缩+氧化燃烧(TO)装置前端设有袋式过滤器,沸石解吸再生废气经氧化燃烧(TO)装置燃烧处理,燃烧过程采用天然气辅助燃烧,燃烧废气部分回沸石解吸,部分送入烘干室,剩余废气经换热器换热生产热水后经排气筒P1排放。具体监测结果如下:

废气处理设施排气筒 P₁2 个周期、每周期 3 频次的监测结果显示:废气中苯、甲苯与二甲苯合计、VOCs 排放浓度和排放速率满足天津市地方标准《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2014)表 2 表面涂装行业烘干工艺标准限值要求;甲苯、二甲苯排放浓度和排放速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 二级限值要求;

对本项目厂界外下风向 1#、2#、3#监测点 2 个周期、每周期 3 频次的监测结果显示: 臭气浓度无组织监测结果满足《恶臭污染物排放标准》(DB12/-059-95)表 2 新改扩建限值要求。

11.2 噪声监测结果

对项目东、南、西、北四侧厂界噪声 2 个周期、每周期 4 频次的监测结果显示:四侧厂界噪声排放昼、夜间最大值均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 3 类区域昼、夜间噪声排放限值要求。

11.3 总量验收结论

11.3.1 废气污染物排放总量

本期工程废气中烟尘 0.159t/a, VOCs0.503t/a, 环评批复中核定的总量:烟尘 0.091t/a, 二氧化硫 0.19t/a、氮氧化物 0.556t/a、VOCs1.601t/a。

11.3.2 固废废物验收结论

本项目无一般工业固废和生活垃圾产生。本项目危险废物为废沸石(10年以上才会更换一次)、废过滤棉 6t/a、废活性炭 0.06t/a、沾染油漆废 0.5t/a、离子交换树脂 0.5t/a。所有危废全部密封收集,暂存在厂区危废暂存间内,定期由天津滨海合佳威立雅环境服务有限公司转移处置。经委托处置后,本项目固废排放总量为 0t/a。

建设项目工程竣工环境保护"三同时"验收登记表

填表单位(盖章): 巴特勒(天津)有限公司

填表人(签字): 李方梅

项目经办人(签字):

	快化平位(皿	キノ・ し		(件) 有限公司		安 仪》	人(盆子):	<u>ナカル</u>		一	<u>小八(盆干)</u>	<u> </u>		
	项目名称	K		巴特勒(天津)	有限公司 VC	Cs 治理项目		项目	代码	/	建设地	点	天津经济技术 北海路 1	
	行业类别(分类 录)	管理名		其他	环境治理 N80	29		建设	性质		□新建□改	対建 □√技材		Ţ.
	设计生产能	趋力		VOCs 处理装置,另 L程钢构涂装生产约				实际生	产能力	与设计规模一致	环评单	位	津生态城环	
	环评文件审批	比机关		天津经济技	技术开发区环境	竟保护局		审批	文号	津开环评 [2016]65 号	环评文件	类型	报告	表
	开工日期	1		2	016年10月			竣工	日期	2017年8月	排污许可证甲	1 领时间		
建设项目	环保设施设计	├单位	W	K ASIA-PACIFIC 中	ENVIRONME 國联合工程公司		TD.&	环保设施	施工单位	WKASIA-PACIFIC ENVIRONMENTA L PTE.LTD.&中国 联合工程公司	本工程持许可证组			
	验收单位	Ĺ		天津津滨华》	则产品检测中心	心有限公司		环保设施		/	验收监测时	村工况 转,		理设施正产运 力达到设计产 6以上
	投资总概算()	万元)			1800			环保投资总机	既算(万元)	1800	所占比例	(%)	100	
	实际总投	资			1600			实际环保投	资 (万元)	1600	所占比例	(%)	100	
	废水治理(万	 ī元)	/	废气治理 (万元)	637	噪声治理(フ	5元) /	固体废物治	理(万元)	23	绿化及生态	(万元) /	其他(万	元) 940
	新增废水处理设	と施能力			/	•	'	新增废气处	理设施能力	/	年平均工	作时	2080h	ı/a
'	运营单位			巴特勒(天津)有限公司		运营单位社会		(或组织机构代	1	验收时	间 20	017年9月~2	018年8月
	污染物	ij	原有排 放量(1)	本期工程实际排 放浓度(2)	本期工程允 许排放浓度 (3)	本期工程产 生量(4)	本期工程自 身削减量(5)	本期工程实际排放量(6)	本期工程核定排放总量(7)	本期工程"以新带 老"削减量(8)	全厂实际排放总量(9)	全厂核定排 放总量(10)	区域平衡替 代削减量 (11)	排放增减量 (12)
污染	废水		/	/	1	/	/	/	/	/	/	/	1	/
物排		(量	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
放达			/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	1	/
标与	石油类	<u> </u>	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	1	/
总量	废气		/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	1	/
控制	二氧化	硫	/	未检出	50	0.180	/	0.180	0.19	/	0.180	0.091	1	+0.180
(I	烟尘		/	1.1~1.5	20	0.159	/	0.159	0.091	/	0.159	0.19	1	+0.159
业建		 尘	/	/	/	1	1	/	/	/	1	1	1	/
设项		 物	/	未检出	300	0.180	/	0.180	0.556	/	0.180	0.556	/	+0.180
目详	工业固体	废物	/	/	/	0.000706	0.000706	/	/	/	/	/	/	/
75.7	与项目有关	甲苯	0.075	0.315	40	1.03	0.10	0.0302	0.064	0.0448	0.0302	0.064	0	-0.0448
	的其他特征	二甲苯	1.294	3.74	70	13.7	13.3	0.356	1.104	0.938	0.356	1.104	0	-0.938
	污染物	VOCs	1.876	5.27	50	22.4	21.9	0.503	1.601	1.373	0.503	1.601	0	-1.373
		1	1	1		1	I	1	1	1		1	·	

注: 1、排放增减量: (+)表示增加, (-)表示减少。2、(12)=(6)-(8)-(11), (9)=(4)-(5)-(8)-(11)+(1)。3、计量单位:废水排放量——万吨/年;废气排放量——万标立方米/年;

工业固体废物排放量——万吨/年;水污染物排放浓度——毫克/升