

现代煤化工行业挥发性有机物治理 实用手册

生态环境部大气环境司编

《现代煤化工行业挥发性有机物治理 实用手册（一）》

参与编制人员

严 刚 王 凤 蔡 俊 宁 淼 张国宁 沙 莎
叶代启 秦承华 王 浩 江 梅 郑 伟 庄思源
马 强 王 宁 雷 宇 何少林 段潍超 邵 霞
刘通浩 刘锐源 黄皓旻

统 稿：宁 淼 郑 伟

目 录

目 录.....	3
第 1 部分 现代煤化工行业 VOCS 排放控制技术指南.....	1
一、源头削减.....	2
(一) 原料性质稳定性.....	2
(二) 生产工艺.....	2
(三) 装置.....	2
(四) 输送.....	2
(五) 脱水脱气.....	2
(六) 防腐防水涂装.....	3
(七) 污水集输、储存与处理.....	3
(八) 循环水凉水塔.....	3
二、过程控制.....	3
(一) 开展设备与管阀件泄漏检测与修复(LDAR)工作.....	3
(二) 储罐.....	3
(三) 装卸.....	6
(四) 污水处理.....	6
(五) 循环水凉水塔.....	7
(六) 火炬.....	7
(七) 非正常工况.....	7
(八) 工艺无组织.....	8
三、末端治理.....	8
(一) 储罐.....	8
(二) 装卸.....	9
(三) 废水液面.....	9
(四) 工艺有组织.....	9
(五) 非正常工况.....	10
四、排放限值.....	10
五、监测监控.....	11
六、台账记录.....	12
(一) 生产信息.....	12
(二) 泄漏检测与修复.....	13
(三) 储罐.....	13
(四) 装载.....	13
(五) 火炬.....	13
(六) 循环水冷却系统.....	13

(七) 废水集输、储存与处理系统.....	14
(八) 治理设施运行信息.....	14
(九) 非正常工况.....	14
附件：常见有机化学品 25℃下的饱和蒸气压参考表.....	15
第 2 部分 VOCS 相关标准内容要点.....	18
一、产品标准以及内容要点.....	18
一) 标准.....	18
(二) 内容要点.....	18
二、无组织排放控制标准解释说明.....	20
第 3 部分 VOCS 末端治理技术选择与运行维护要求.....	27
一、治理技术适用范围.....	27
二、治理设施运行维护.....	33
三、治理设施台账记录.....	41
(一) 设施运行管理信息.....	41
(二) 非正常工况信息.....	42
(三) 日常维护信息.....	43
第 4 部分 VOCS 排放监测技术指南.....	44
一、监测内容、指标、频次.....	44
(一) 监测内容.....	44
(二) 监测指标.....	44
(三) 监测频次.....	45
1. 排污单位自行监测的频次.....	45
2. 监督帮扶抽查监测的频次.....	45
二、排污口规范化设置要求.....	45
(一) 排污口规范化设置的通用要求.....	45
(二) 采样位置要求.....	47
(三) 采样平台要求.....	48
(四) 采样平台通道要求.....	48
(五) 采样孔要求.....	48
三、监测要求.....	50
(一) 手工监测要求.....	50
(二) 自动监测要求.....	52
1. 自动监测的安装等管理要求.....	52
2. 自动监测的关键技术要求.....	52
四、监测记录.....	53
(一) 手工监测的记录要求.....	53
(二) 自动监测的记录要求.....	54

第 1 部分 现代煤化工行业 VOCs 排放控制技术指南

现代煤化工行业生产工艺与 VOCs 排放环节示意、现代煤化工行业生产装置与 VOCs 排放环节示意图 1-1、图 1-2。

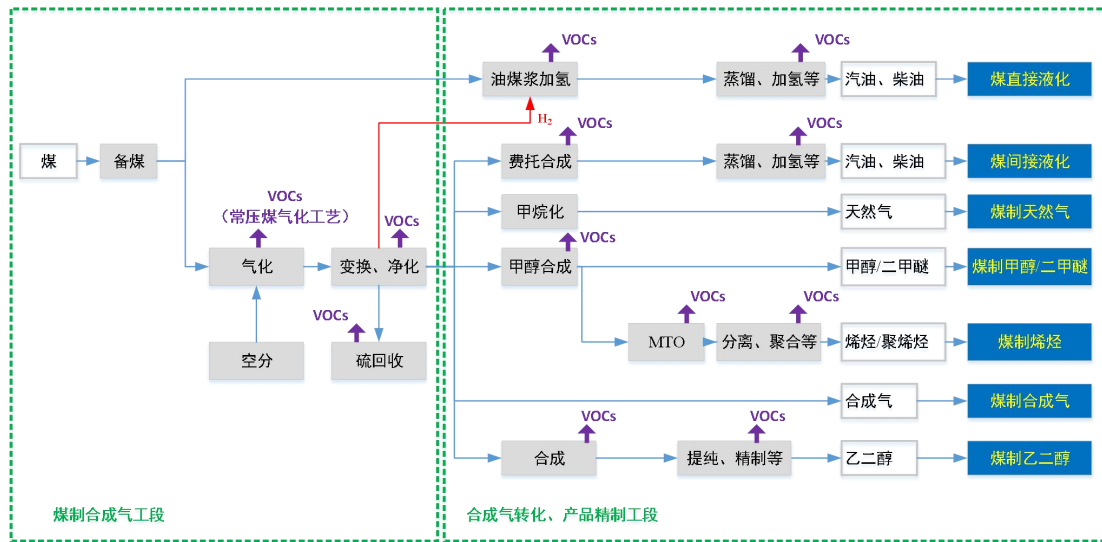


图 1-1 现代煤化工行业生产工艺与 VOCs 排放环节示意图

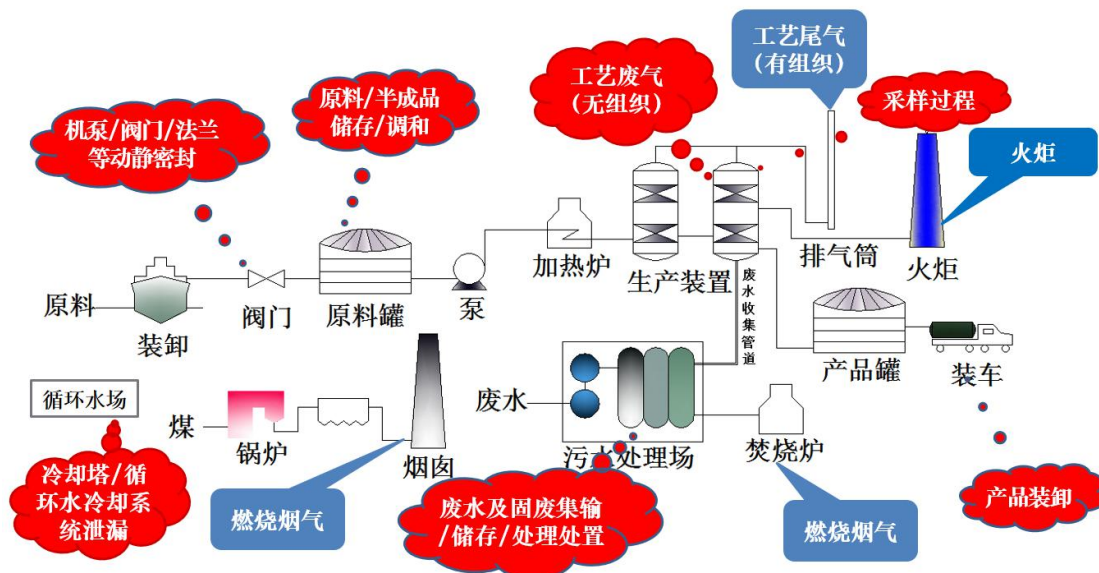


图 1-2 现代煤化工行业生产装置与 VOCs 排放环节示意图

一、源头削减

（一）原料性质稳定性

- 原料煤性质定期检测，宜设置配煤环节，保证原料煤性质稳定。

（二）生产工艺

- 采用全密闭、连续化、自动化等生产技术，以及高效工艺与设备装置。

（三）装置

- 采样口应采用密闭采样或等效设施。
- 实施企业内污染严重、服役时间长的生产装置和管道系统升级改造。
- 宜选用无泄漏或泄漏量小的机泵和管阀件等设备。

（四）输送

- 液体产品优选采用管道输送，减少罐车、火车装卸作业。
- 相近储罐之间收发挥发性有机液体，可采用气相平衡技术。
- 含溶解性油气、硫化氢、氨的物料，在长距离、高压输送进入常压罐前，宜经过脱气罐回收释放气，避免闪蒸损失。

（五）脱水脱气

- 采用密闭脱水、脱气、掺混等工艺。

（六）防腐防水涂装

- 采用低 VOCs 含量涂料替代溶剂型涂料。

（七）污水集输、储存与处理

- 含油污水应密闭输送，安装水封等控制措施。
- 尽可能减少集水井、隔油池数量，将污水沟渠管道化。
- 集水井或无移动部件隔油池可安装浮动顶盖或固定顶盖。

（八）循环水凉水塔

- 宜采用密闭式循环水冷却系统。

二、过程控制

（一）开展设备与管阀件泄漏检测与修复(LDAR)工作

- 企业应识别载有气态 VOCs 物料、液态 VOCs 物料的设备 and 管线组件的密封点，建立企业密封点档案和泄漏检测与修复计划。
- 载有气态 VOCs 物料、液态 VOCs 物料的设备与管线组件的密封点 ≥ 2000 个，应开展泄漏检测与修复工作。
- 泵、压缩机、搅拌器、阀门、开口阀或开口管线、泄压设备、取样连接系统每 6 个月检测一次。法兰及其他连接件、其它密封设备每 12 个月检测一次。除列入延迟修复的密封点外，泄漏点应在 15 天内完成修复。

（二）储罐

- 依据储存物料的真实蒸气压选择适宜的储罐罐型。

- 罐体应保持完好，不应有漏洞、缝隙或破损。
- 固定顶罐附件开口（孔）除采样、计量、例行检查、维护和其他正常活动外，应密闭；应定期检查呼吸阀的定压是否符合设定要求。
- 浮顶罐浮顶边缘密封不应有破损，支柱、导向装置等附件穿过浮盘时，应采取密封措施。应定期检查边缘呼吸阀定压是否符合设定要求。
- 内浮顶罐浮盘与罐壁之间应采用液体镶嵌式、机械式鞋形、双封式等高效密封方式。
- 外浮顶罐浮盘与罐壁之间应采用双封式密封，且初级密封采用液体镶嵌式、机械式鞋形等高效密封方式。
- 加强人孔、清扫孔、量油孔、浮盘支腿、边缘密封、泡沫发生器等部件的密封性管理，强化储罐罐体及废气收集管线的动静密封点检测与修复。
- 宜采用油品在线调和技术。
- 宜采取平衡控制进出罐流量、减少罐内气相空间等措施。
- 常见石油炼制储罐介质、罐型、储存温度见表 1-1。

表 1-1 常见石油炼制储罐介质、罐型、储存温度一览表

序号	介质	常见罐型	常见储存温度	备注
1	原油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	苯、甲苯、二甲苯等采用内浮顶罐并安装顶空联通置换油气回收装
2	汽油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	
3	航空汽油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	
4	轻石脑油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	
5	重石脑油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	
6	航空煤油	内浮顶罐、外浮顶罐	常温	
7	柴油	固定顶罐、内浮顶罐、外	常温	

序号	介质	常见罐型	常见储存温度	备注
		浮顶罐		置。
8	烷基化油	内浮顶罐	常温	
9	抽余油	内浮顶罐	常温	
10	蜡油	固定顶罐	伴热	
11	渣油	固定顶罐	伴热	
12	污油	固定顶罐、内浮顶罐	常温	
13	燃料油	固定顶罐、外浮顶罐	常温	
14	正己烷	内浮顶罐	常温	
15	正庚烷	固定顶罐、内浮顶罐	常温	
16	正壬烷	固定顶罐	常温	
17	正癸烷	固定顶罐	常温	
18	MTBE	内浮顶罐	常温	
19	丙酮	内浮顶罐	常温	
20	苯	内浮顶罐	常温	
21	甲苯	内浮顶罐	常温	
22	间二甲苯	内浮顶罐	常温	
23	邻二甲苯	内浮顶罐	常温	
24	对二甲苯	内浮顶罐	常温	
25	甲酸甲酯	压力罐	常温	
26	乙醇	内浮顶罐	常温	
27	甲醇	内浮顶罐	常温	
28	正丁醇	固定顶罐、内浮顶罐	常温	
29	环己醇	固定顶罐、内浮顶罐	必须高于 25.9℃	
30	乙二醇	固定顶罐	常温	
31	丙三醇	固定顶罐	必须高于 20℃	
32	二乙苯	内浮顶罐	常温	
33	苯酚	固定顶罐	必须高于 43℃	
34	苯乙烯	固定顶罐	常温	
35	醋酸	固定顶罐	必须高于 16℃	
36	正丁酸	固定顶罐	常温	
37	丙烯酸	固定顶罐	必须高于 14℃	
38	丙烯腈	内浮顶罐	常温	
39	醋酸乙烯	内浮顶罐	常温	
40	乙酸乙酯	内浮顶罐	常温	
41	乙二胺	固定顶罐	必须高于 9℃	
42	三乙胺	内浮顶罐	常温	
43	丙苯	固定顶罐	常温	
44	乙苯	固定顶罐	常温	
45	正丙苯	固定顶罐	常温	
46	异丙苯	固定顶罐	常温	

序号	介质	常见罐型	常见储存温度	备注
47	1-辛醇	固定顶罐	常温	
48	甲基丙烯酸甲酯	固定顶罐	常温	
49	间二氯苯	固定顶罐	常温	
50	正丙醇	固定顶罐	常温	
51	异丙醇	内浮顶罐	常温	
52	异丁醇	固定顶罐	常温	
53	异辛烷	内浮顶罐	常温	
54	乙酸丁酯	固定顶罐	常温	
55	四氯乙烯	固定顶罐	常温	
56	糠醛	固定顶罐	常温	
57	甲酸	内浮顶罐	常温	
58	甲基异丁基酮	固定顶罐	常温	
59	环己酮	固定顶罐	常温	
60	癸醇	固定顶罐	必须高于 6℃	
61	二乙二醇	固定顶罐	常温	
62	醋酸正丙酯	固定顶罐	常温	
63	醋酸仲丁酯	固定顶罐	常温	
64	DMF	固定顶罐	常温	
65	甲乙酮	内浮顶罐	常温	
66	苯胺	固定顶罐	常温	
67	煤焦油	固定顶罐	常温	

(三) 装卸

- 严禁喷溅式装载，采用顶部浸没式装载或液下装载。顶部浸没式装载出油口距离罐底高度应小于 200 毫米。
- 应密闭装油并将油气收集、输送至回收处理装置。
- 宜采用快速干式接头。

(四) 污水处理

- 采用密闭管道输送，接入口和排出口采取与空气隔离的措施；采用沟渠输送，敞开液面上方 100mm 处 VOCs 监测浓度 ≥ 200

$\mu\text{ mol/mol}$ （重点地区 $\geq 100\ \mu\text{ mol/mol}$ ）时，应加盖密闭，接入口和排出口采取与空气隔离的措施。

- 含 VOCs 废水储存和处理设施敞开液面上方 100mm 处 VOCs 监测浓度 $\geq 200\ \mu\text{ mol/mol}$ （重点地区 $\geq 100\ \mu\text{ mol/mol}$ ）应采用浮动顶盖，或采用固定顶盖，收集至 VOCs 废气收集处理系统。顶盖应具有防腐性能，密闭盖板应接近液面，负压收集。
- 优化气浮池运行，严格控制气浮池出水中的浮油含量。

（五）循环水凉水塔

- 对开式循环水系统，每六个月至少开展一次循环水塔和含 VOCs 物料换热设备进出口总有机碳（TOC）或可吹扫有机碳（POC）监测工作，出口浓度大于进口浓度 10% 的，要溯源泄漏点并及时修复。

（六）火炬

- 在任何时候，挥发性有机物和恶臭物质进入火炬都应能点燃并充分燃烧。
- 禁止熄灭火炬系统长明灯。
- 设置视频监控装置。

（七）非正常工况

- 制定开停车、检维修、生产异常等非正常工况的操作规程和污染控制措施。
- 退料、吹扫、清洗等过程应加强含 VOCs 物料回收工作，产生

的 VOCs 废气要加大收集处理力度。

- 开车阶段产生的易挥发性不合格产品应收集至中间储罐等装置。
- 做好检维修记录,并及时向社会公开非正常工况相关环境信息,接受社会监督。
- 非计划性操作应严格控制污染,杜绝事故性排放,事后及时评估并向生态环境主管部门报告。
- 事故工况开展事后评估并及时向环境保护主管部门报告。

(八) 工艺无组织

- 采用固定床常压间接煤气化工艺的,造气废水沉淀池等密闭收集处理,造气循环水集输、储存、处理系统应封闭,收集的废气送至三废炉或其他设施处理。吹风气、弛放气应全部收集利用。

三、末端治理

(一) 储罐

- 真实蒸气压 ≥ 27.6 kPa 但 < 76.6 kPa 且储罐容积 ≥ 75 m³ 的挥发性有机液体储罐,以及储存真实蒸气压 ≥ 5.2 kPa 但 < 27.6 kPa 且储罐容积 ≥ 150 m³ 的挥发性有机液体储罐。若采用固定顶罐,排放的废气应收集处理。
- 采用吸收、吸附、冷凝、膜分离等 A 类回收组合技术以及与蓄热式燃烧、蓄热式催化燃烧、催化燃烧等 B 类破坏技术的

组合技术，如 A+A，A+A+A，A+B，A+A+B 等。

(二) 装卸

- 可采用吸收、吸附、冷凝、膜分离等 A 类回收组合技术以及与蓄热式燃烧、蓄热式催化燃烧、催化燃烧等 B 类破坏技术的组合技术，如 A+A，A+A+A，A+B，A+A+B 等。
- 甲醇、乙二醇等易溶于水的化学品装载作业排气，宜采用水吸收或吸收+氧化燃烧处理。

(三) 废水液面

- 隔油池、气浮池等高浓度废气宜采用催化燃烧、焚烧等处理技术。不应采用低温等离子、UV 光解等单一低效处理技术。
- 曝气池等低浓度废气可采用生物法、吸附、焚烧等处理技术。

(四) 工艺有组织

- 重整催化剂再生烟气脱氯后可采用焚烧、催化燃烧等处理技术。
- 固定床常压气化工工艺造气废水沉淀池废气可采用焚烧处理技术。
- 低温甲醇洗二氧化碳放空尾气可采用水洗或热氧化(碎煤加压气化)处理技术。
- 用低温甲醇洗来的高浓度二氧化碳废气作为载气输送煤粉的干燥粉气流床气化装置的粉煤仓过滤器尾气可采用水洗的处理技术去除尾气中的甲醇。
- 乙二醇合成装置亚硝酸甲酯回收塔尾气可采用吸收法处理技

术。

- 乙二醇合成装置尾气可采用吸收、热氧化等处理技术。
- 煤间接液化油品合成装置尾气可采用热氧化处理技术。
- 酸性水汽提装置含硫污水储罐尾气收集后可采用吸附、吸收或进克劳斯尾气焚烧炉处理的技术。
- 煤直接液化油渣成型装置尾气可采用吸收处理技术。

(五) 非正常工况

- 开停工过程中应优化停工退料工序，合理使用各类资源、能源，减少各类废物的产生和排放。
- 生产装置吹扫过程应优先采用密闭吹扫工艺，以最大程度回收物料，减少排放；选用适宜的清洗剂和吹扫介质，扫气应接入有机废气回收或处理装置，可采用冷凝、吸附、吸收、催化燃烧等处理技术。
- 在难以建立密闭蒸罐、清洗、吹扫产物密闭排放管网的情况下，采用移动式设备处理检修过程排放废气。
- 生产设备在非正常工况下通过安全阀排出的含挥发性有机物废气应接入有机废气回收或处理装置。

四、排放限值

- 车间或生产设施排气筒排放的含 VOCs 废气和厂界 VOCs 无组织排放控制要求应符合《挥发性有机物无组织排放控制标准》（GB37822—2019）、《大气污染物综合排放标准》（GB16297

—1996)的要求,待相关行业排放标准发布后执行相应规定,国家、地方管理文件或环境影响评价批复文件中对排污单位废气排放有明确要求的,从严确定要求。

五、监测监控

- 严格执行《排污许可证申请与核发技术规范煤炭加工—合成气和液体燃料生产》(HJ 1101-2020)、《排污单位自行监测技术指南总则》(HJ 819-2017)规定的自行监测管理要求。
- 纳入重点排污单位名录的现代煤化工企业,主要排污口安装自动监控设施。
- 鼓励重点区域对无组织排放突出的企业,在主要排放工序安装视频监控设施。
- 鼓励企业配备便携式 VOCs 检测仪和红外气体成像仪 (OGI),及时了解掌握排污状况。
- 具备条件的企业,应通过分布式控制系统 (DCS) 等,自动连续记录环保设施运行及相关生产过程主要参数。
- 现代煤化工企业 VOCs 有组织、无组织排放监测指标及频次要求见表 1-2、表 1-3。监测记录保存时间应不少于 3 年。

表 1-2 现代煤化工行业 VOCs 有组织排放监测指标及频次要求

有组织监测点位		有组织监测项目	有组织监测频次
固定床常压煤气化	造气废水沉淀池废气收集处理设施排气筒	非甲烷总烃	季度
干煤粉气流床气化	粉煤仓过滤器	甲醇 ⁽¹⁾	半年
酸性气体脱除	尾气洗涤塔	甲醇、非甲烷总烃	半年
	蓄热式氧化炉	非甲烷总烃	季度

有组织监测点位		有组织监测项目	有组织监测频次
乙二醇合成	亚硝酸甲酯回收塔	甲醇、非甲烷总烃	半年
	尾气洗涤塔	甲醇、乙二醇 ⁽²⁾	半年
	尾气氧化炉	非甲烷总烃	半年
油品合成	尾气脱碳再生气分离器	非甲烷总烃	半年
	尾气氧化炉	非甲烷总烃	半年
含硫污水汽提	含硫污水储罐	非甲烷总烃	半年
油渣成型	尾气油洗塔	非甲烷总烃	半年
储运系统	液体化学品储罐	非甲烷总烃、甲醇、乙二醇 ⁽²⁾	半年
	液体化学品装卸站台(汽车/火车/码头)	非甲烷总烃、甲醇、乙二醇 ⁽²⁾	半年
给排水系统	污水处理场	非甲烷总烃	季度

注 1: 用低温甲醇洗来的高浓度二氧化碳废气作为载气时, 监测该项目。
注 2: 有涉乙二醇物料的排污单位监测该项目, 待国家污染物监测方法标准发布后实施。

表 1-3 现代煤化工行业 VOCs 无组织排放监测指标及频次要求

无组织监测点位	无组织监测项目	无组织监测频次
企业边界	非甲烷总烃、甲醇 ⁽¹⁾	季度
泵、压缩机、搅拌器(机)、阀门、开口阀或开口管线、泄压设备、取样连接系统	挥发性有机物 ⁽²⁾	半年
法兰、其他连接件及其他密封设备	挥发性有机物 ⁽²⁾	年

注 1: 有涉甲醇物料的排污单位监测该项目。
注 2: GB 37822 中规定的现有排污单位 2020 年 7 月 1 日后开展监测。

六、台账记录

环境管理台账一般按日或按批次进行记录, 异常情况应按次记录。记录应保存 3 年以上。

(一) 生产信息

- 生产装置名称、主要工艺名称、生产设施名称、设施参数、原料名称、产品名称、加工/生产能力、年运行时间、运行负荷以及原料、辅料、燃料使用量及产品产量等。

(二) 泄漏检测与修复

- 生产装置名称、密封点类型、密封点编号或位置、检测时间、检测初值、背景值、净检测值、介质、检测人等设备与管线组件密封点挥发性有机物泄漏检测记录表。
- 是否修复、是否延迟修复、修复时间、修复手段、修复后检测初值、修复后背景值、修复后净检测值、介质、修复后检测人等设备与管线组件密封点挥发性有机物泄漏修复记录表。

(三) 储罐

- 罐型、公称容积、内径、罐体高度、浮盘密封设施状态、储存物料名称、物料储存温度和年周转量等以及储罐维护、保养、检查等运行管理情况、储罐废气治理台账。

(四) 装载

- 装载物料名称、设计年装载量、装载温度和装载形式（火车/汽车/轮船/驳船）、实际装载量等以及装载废气治理台账。

(五) 火炬

- 连续监测、记录引燃设施和火炬的工作状态（火炬气流量、火炬头温度、火种气流量、火种温度等）。

(六) 循环水冷却系统

- 服务装置范围、冷却塔类型、循环水流量、运行时间、冷却水排放量、监测时间、监测浓度等。

（七）废水集输、储存与处理系统

- 废水量、废水集输方式（密闭管道、沟渠）、废水处理设施密闭情况、敞开液面上方 VOCs 检测浓度等。

（八）治理设施运行信息

- 按照设施类别分别记录设施的实际运行相关参数和维护记录。
具体参考第 3 部分中的“三、治理设施台账记录”要求。

（九）非正常工况

- 记录气化炉周期性开停车的起止时间、情形描述、处理措施和污染物排放情况。
- 其他装置计划内检修和非计划启停，应记录起止时间、污染物排放情况（排放浓度、排放量）、异常原因、应对措施等。

附件：常见有机化学品 25℃下的饱和蒸汽压参考表

序号	有机化学品名称	饱和蒸汽压 (kPa)
1	甲醇	16.670
2	乙腈	12.311
3	环氧乙烷	气体
4	乙醇	7.959
5	甲酸	5.744
6	丙烯腈	15.220
7	丙酮	30.788
8	环氧丙烷	71.909
9	醋酸	2.055
10	甲酸甲酯	78.065
11	异丙醇	6.021
12	正丙醇	2.780
13	乙二醇	0.012
14	氯乙烯	气体
15	氯乙烷	气体
16	环戊二烯	19.112
17	异戊二烯	73.345
18	环戊烷	42.328
19	丙烯酸	0.568
20	甲乙酮 (2-丁酮)	12.057
21	四氢呋喃	21.620
22	异丁醛	22.967
23	正丁醛	14.787
24	异戊烷	91.664
25	N,N-二甲基甲酰胺(DMF)	0.533
26	二乙胺	29.999
27	甲酸乙酯	32.544
28	乙酸甲酯	28.834
29	异丁醇	2.438
30	正丁醇	0.824
31	丙二醇	0.016
32	甲缩醛	53.107
33	3-氯丙烯	49.048
34	苯	12.691
35	吡啶 (氮苯)	2.763
36	环己烯	11.842
38	1-己烯	24.807
39	环己烷	13.017
40	二氯甲烷	57.259
41	醋酸乙酯	15.301
42	正己烷	20.192

序号	有机化学品名称	饱和蒸汽压 (kPa)
43	甲基叔丁基醚(MTBE)	36.494
44	正丁酸	0.104
45	乙酸乙酯	12.617
46	异戊醇	0.417
47	氯丁二烯	28.783
48	乙二胺	1.668
49	甲苯	3.792
50	丙三醇	0.000
51	环氧氯丙烷	2.267
52	苯胺	0.089
53	2-甲基吡啶	1.494
54	苯酚	固体
55	糠醛	0.208
56	氟苯	10.223
57	1,2-二氯乙烯	44.159
58	偏二氯乙烯	30.262
59	环己酮	0.640
60	甲基环己烷	6.181
61	二氯乙烷	10.414
62	正庚烷	6.094
63	甲基丙烯酸甲酯	4.847
64	环己醇	0.038
65	甲基异丁基酮	2.575
66	异庚烷	8.787
67	三乙胺	7.701
68	醋酸酐	0.705
69	丙酸乙酯	4.961
70	醋酸正丙酯	4.486
71	乙基丁基醚	7.507
72	1-己醇	0.110
73	苯乙烯	0.879
74	对二甲苯	1.168
75	间二甲苯	1.107
76	邻二甲苯	0.882
77	混二甲苯	1.106
78	二乙二醇	0.000
79	乙苯	1.268
80	间甲苯胺	0.026
81	邻甲苯胺	0.034
82	苯甲醇	0.012
83	间苯甲酚	0.022
84	邻苯甲酚	固体
85	对苯甲酚	固体

序号	有机化学品名称	饱和蒸汽压 (kPa)
86	溴乙烷	62.166
87	间苯二酚	固体
88	1-甲基-2-乙基环戊烷	1.954
89	乙基环己烷	1.705
90	1,3-二甲基环己烷	2.866
91	1,4-二甲基环己烷	20.033
92	氯苯	1.596
93	异辛烷	6.580
94	正辛烷	1.860
95	3-甲基庚烷	2.605
96	2-甲基庚烷	2.748
97	乙酸丁酯	1.529
98	醋酸仲丁酯	1.529
99	甲基苯乙烯	0.323
100	三氯甲烷 (氯仿)	26.323
101	异丙苯	0.611
102	正丙苯	0.449
103	硝基苯	0.035
104	萘	固体
105	正壬烷	0.571
106	1-辛醇	0.013
107	三氯乙烯	9.211
108	双环戊二烯	0.298
109	二乙苯	0.144
110	三氯氟甲烷	气体
111	正癸烷	0.173
112	α -萘酚	固体
113	邻二氯苯	0.197
114	间二氯苯	0.265
115	1,2,3-三氯丙烷	气体
116	四氯化碳	15.251
117	癸醇	0.001
118	四氯乙烯	2.434
119	1,1,1,2-四氯乙烷	1.603
120	1,1,2,2-四氯乙烷	0.579
121	1,1,1-三氯乙烷	17.797
122	1,1,2-三氯乙烷	2.914
123	五氯乙烷	0.455

第 2 部分 VOCs 相关标准内容要点

一、产品标准以及内容要点

一) 标准

- 《低挥发性有机化合物含量涂料产品技术要求》(GB/T 38597-2020)。
- 《工业防护涂料中有害物质限量》(GB30981-2020)。

(二) 内容要点

1、问：VOCs 产品标准中的 VOCs 限值含义是？

答：目前，各类产品的 VOCs 定义基本上与 (GB37822-2019) 的 VOCs 定义一致。而 VOCs 限值略有区别，其中：涂料相关标准中将涂料分为溶剂型涂料和水性涂料。溶剂型涂料是指在所有组分混合后，可以进行施工的状态（加入固化剂、稀释剂等后）的 VOCs 限值，水性涂料是指涂料产品扣除水分后再计算出的 VOCs 限值。

2、问：使用涂料的企业应如何判定 VOCs 限值？

答：企业应向涂料生产供应商索要具有 CMA 和 CNAS 资质的第三方检测机构出具的涂料产品检验报告，无检测报告的需提供使用产品的 MSDS（即化学品安全技术说明书）。

3、问：《低挥发性有机化合物含量涂料产品技术要求》(GB/T 38597-2020) 与其他涂料标准是什么关系？

答：《低挥发性有机化合物含量涂料产品技术要求》(GB/T 38597-2020) 是国家推荐性标准，主要是指在现有技术水平下，VOCs

含量相对低于强制性国家标准，从而实现从源头减排 VOCs 的目的，主要涵盖了建筑、木器、车辆、工业防护、船舶、地坪、玩具、道路标识、防水防火涂料。同其他涂料标准一样，溶剂型涂料是指在所有组分混合后，可以进行施工的状态（加入固化剂、稀释剂等后）的 VOCs 限值，水性涂料是指涂料产品扣除水分后的 VOCs 限值。

4、问：水性涂料是推荐企业使用的吗？

答：通常情况下鼓励企业使用低 VOCs 含量的涂料，水性产品不是唯一选择，但所使用的低 VOCs 含量产品应满足相应标准的低 VOCs 含量限值要求。

5、问：产品的检测方法是什么？

答：涂料的检测方法请参考相应的标准内容。不同的产品标准，所采用的检测方法也不同。

二、无组织排放控制标准解释说明

1、问：各行业 VOCs 无组织排放应执行什么标准？

答：《挥发性有机物无组织排放控制标准》（GB37822-2019）发布前已实施的《石油炼制工业污染物排放标准》（GB31570-2015）、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015）、《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）以及近期发布的《制药工业大气污染物排放标准》（GB37823-2019）和《涂料、油墨及胶粘剂工业大气污染物排放标准》（GB37824-2019），已对 VOCs 无组织排放源项（储罐、泄漏等）进行了规定，这些行业的无组织排放控制按行业排放标准规定执行，不执行 GB 37822-2019 的通用要求。

涉及 VOCs 排放控制的橡胶制品、合成革与人造革、焦化等其他行业污染物排放标准，其 VOCs 有组织排放控制按相应排放标准规定执行，因行业排放标准中未规定无组织排放控制措施要求，无组织排放控制应执行 GB 37822-2019 的规定。

没有行业专项排放标准的涉 VOCs 行业，有组织排放控制执行《大气污染物综合排放标准》（GB 16297-1996）的规定，无组织排放控制执行 GB 37822-2019 的规定。

有更严格地方排放标准要求的，应执行地方标准的规定。

2、问：特殊情况不满足 GB37822-2019 规定怎么办？

答：GB37822-2019 规定：“因安全因素或特殊工艺要求不能满足本标准规定的 VOCs 无组织排放控制要求，可采取其他等效污染控制措施，并向当地生态环境主管部门报告或依据排污许可证相关要求执

行”。

GB 37822-2019 中规定的密闭设备、密闭空间、局部气体收集等要求，有时因生产安全需要不能做到密闭（如一些化工类企业），有时因特殊工艺要求不能做到密闭或局部收集（如船舶合拢涂装等），标准中其他一些规定（如排气筒高度等）也有类似情况。鉴于 GB 37822-2019 为通用性标准，面对的生产实际情况千差万别，对于因安全需要或特殊工艺要求不能做到 GB 37822-2019 规定要求的，允许采取其他控制措施，实现同等的污染控制效果。

对于室外设备与管道防腐涂装等临时作业排放 VOCs 的，标准中未规定强制性收集要求，现场具备条件的，鼓励采取移动式废气收集方式。

3、问：如何理解“VOCs 物料”的概念？

答：GB 37822-2019 对 VOCs 物料储存、VOCs 物料转移和输送、涉 VOCs 物料化工生产过程、含 VOCs 产品使用过程，以及载有气态、液态 VOCs 物料的设备与管线组件泄漏等提出了控制要求，纳入管控的 VOCs 物料包括两类物质：

一是 VOCs 质量占比大于等于 10% 的物料。主要涉及炼油、石油化工、煤化工、有机精细化工等化工生产过程，以及涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等含 VOCs 产品的使用过程（含 VOCs 产品使用过程可按配比计算确定或按采样测量确定 VOCs 质量占比）。

二是有机聚合物材料。涉及合成树脂、合成橡胶、合成纤维材料的生产 and 制品加工过程。

4、问：如何确定企业物料 VOCs 含量？

答：在实际生产中，因不同工艺环节进出料的变化，物料 VOCs 含量在不同工艺环节是不同的，需按工序逐一核实是否属于 VOCs 物料（VOCs 质量占比是否大于等于 10%）。

企业应提供每一工序使用原辅材料的化学品安全技术说明书（MSDS）数据或检测报告，以及产品说明书等，按企业实际配比计算施工状态下的物料 VOCs 含量。在企业核发排污许可证时，应要求企业确认每一工序使用物料的 VOCs 含量，便于开展后续环境管理工作。

环保人员可根据企业原辅材料出入库清单，进行现场核实，如无法提供相关信息证实 VOCs 质量占比低于 10%，且未采取无组织排放控制措施的，认定为违法行为。环保人员也可现场采样，经第三方实验室分析确定 VOCs 含量。

5、问：水性 VOCs 物料在认定 VOCs 含量时是否需要扣水？

答：水性涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等水性 VOCs 物料在认定 VOCs 含量时，执行产品标准规定的 VOCs 测量方法，扣水与否由测量方法决定。以涂料为例，在 GB/T38597-2020《低挥发性有机化合物含量涂料产品技术要求》中明确是指“施工状态”下的 VOCs 含量，且“水性涂料和水性辐射固化涂料均不考虑水的稀释比例”，因此在对涂料产品确定 VOCs 含量时，需在施工状态下扣除水分后进行，可避免企业通过兑入水分逃避监管的做法。

6、问：如何确定企业使用的物料是否符合国家有关低 VOCs 含

量产品规定？

答：对于涂料产品，执行 GB/T 38597-2020 中水性涂料、无溶剂涂料、辐射固化涂料的规定。

对于油墨产品，执行 GB 38507-2020 中水性油墨、胶印油墨、能量固化油墨、雕刻凹印油墨的规定。

对于胶粘剂产品，执行 GB 33372-2020 中水基型胶粘剂、本体性胶粘剂的规定。

对于清洗剂产品，执行 GB 38508-2020 中水基清洗剂、低 VOC 含量半水基清洗剂（符合该标准表 2）的规定。

7、问：VOCs 无组织排放源执行的排放控制要求是什么？

答：VOCs 无组织排放源（指 VOCs 无组织废气收集后转变为有组织排放），执行的排放控制要求有两方面：

一是排放浓度控制。VOCs 废气收集处理系统污染物排放应符合 GB 16297 或相关行业排放标准的规定。

二是处理效率要求。GB 37822-2019 规定：收集的废气中 NMHC 初始排放速率 $\geq 3 \text{ kg/h}$ 时，应配置 VOCs 处理设施，处理效率不应低于 80%；对于重点地区，收集的废气中 NMHC 初始排放速率 $\geq 2 \text{ kg/h}$ 时，应配置 VOCs 处理设施，处理效率不应低于 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。

以上规定的目的是针对 VOCs 通风排放的特点（气量规模大、浓度低，浓度达标容易，但总量并未减少），通过对大源实施“排放浓度+处理效率”双指标控制，有效减少 VOCs 排放量；对小源则简化

了要求，仅要求排放浓度达标。

VOCs 无组织排放源执行的排放控制要求如表 2-1 所示。

表 2-1 VOCs 无组织排放源排放控制要求

NMHC 初始排放速率	使用的 VOCs 物料	排放控制要求	需采取的措施
大源 ≥3 kg/h (重点地区 2 kg/h)	未使用规定的低 VOCs 产品	排放浓度达标 去除效率达标	须安装处理设施，且效率 80%以上
	全部使用了符合规定的低 VOCs 产品	排放浓度达标	收集后浓度超标：须安装处理设施 收集后浓度不超标：可不安装处理设施
小源 <3 kg/h (重点地区 2 kg/h)	—	排放浓度达标	收集后浓度超标：须安装处理设施 收集后浓度不超标：可不安装处理设施

执行上表要求，应注意如下事项：

(1) 同一车间内同类性质废气有多根排气筒的，合并计算 NMHC 排放速率，避免拆分达标（标准 10.2.1 条规定了分类收集要求）；

(2) 需要满足处理效率要求的，企业必须在处理设施进出口管道上均设置符合监测规范要求的采样孔、采样平台等；

(3) 关于豁免处理效率的认定。综合考虑企业生产工艺、运行工况、含 VOCs 原辅材料使用情况以及废气收集率等因素，开展系统、全面的监测评估，保证在最不利生产工况下 NMHC 初始排放速率不超过 3 kg/h（重点地区 2 kg/h），且废气收集系统符合标准规定（如控制风速符合要求）的前提下，可以豁免处理效率要求。相关台账应保存备查。

(4) 企业同一工序在使用的含 VOCs 原辅材料全部符合国家规定的低 VOCs 含量产品要求的前提下，方可豁免对治理设施处理效率

的要求。

(5) 执法人员现场检查时发现处理设施进口任意 1 小时 NMHC 排放速率超过 3 kg/h (重点地区 2 kg/h), 且处理效率未达到 80%的, 认定为超标行为。

8、问：如何测量局部集气罩的控制风速？

答：对于局部集气罩（外部排风罩），控制风速测量执行 GB/T 16758 《排风罩的分类及技术条件》、AQ/T 4274-2016 《局部排风设施控制风速检测与评估技术规范》规定的方法。

测量位置：距排风罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置（散发 VOCs 的位置）。在 AQ/T 4274-2016 中给出了测量点示意图，可参考图 2-2。

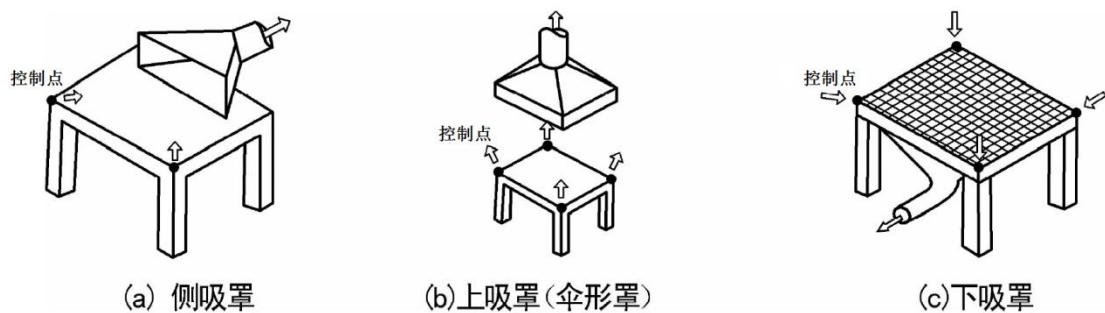


图 2-1 局部集气罩控制风速的测量位置示意图

测量仪器：GB/T 16758 明确采用热电式风速仪（包括热球式、热线式），因控制风速低限为 0.3 m/s，不采用转轮式风速仪（精度不满足测量要求）。

测量方法：根据 GB/T 16758，在生产和通风系统正产运行时测量，将热电式风速仪的探头置于控制点处，测出此点的风速即为控制风速。

9、问：RTO 等燃烧装置是否需要按 3%含氧量进行折算？

答：RTO 等燃烧装置如果进口废气含氧量可满足自身燃烧、氧化反应需要，不需另外补充空气，此时以实测浓度作为达标判定依据，不需按 3%含氧量进行折算，但需要保证装置出口烟气含氧量不得高于装置进口废气含氧量。通过监控 RTO 等燃烧装置的运行温度、停留时间等关键参数，保证 VOCs 有效去除。

第 3 部分 VOCs 末端治理技术选择与运行维护要求

一、治理技术适用范围

实用的 VOCs 末端治理技术众多，主要包括吸附、燃烧（高温焚烧和催化燃烧）、吸收、冷凝、生物处理及其组合技术。表 3-1 列出了主要控制技术的优缺点。

表 3-1 常见 VOCs 控制技术之优缺点比较

控制技术装备		优点	缺点
吸附技术	固定床吸附系统	<ol style="list-style-type: none"> 1.初设成本低 2.能源需求低 3.适合多种污染物 4.臭味去除有很高的效率 	<ol style="list-style-type: none"> 1.无再生系统时吸附剂更换频繁 2.不适合高浓度废气 3.废气湿度大时吸附效率低 4.不适合含颗粒物状废气，对废气预处理要求高 5.热空气再生时有火灾危险 6.对某些化合物（如酮类、苯乙烯）吸附时受限
	旋转式吸附系统	<ol style="list-style-type: none"> 1.结构紧凑，占地面积小； 2.连续操作、运行稳定； 3.床层阻力小； 4.适用于低浓度、大风量的废气处理； 5.脱附后废气浓度浮动范围小 	<ol style="list-style-type: none"> 1.对密封件要求高，设备制造难度大、成本高； 2.无法独立完全处理废气，需要与其他废气处理装置组合使用； 3.不适合含颗粒物状废气，对废气预处理要求高
吸收技术	吸收塔	<ol style="list-style-type: none"> 1.工艺简单，设备费低 2.对水溶性有机废气处理效果佳 3.不受高沸点物质影响 4.无耗材处理问题 	<ol style="list-style-type: none"> 1.净化效率较低； 2.耗水量较大，排放大量废水，造成污染转移； 3.填料吸收塔易阻塞； 4.存在设备腐蚀问题
燃烧技术	TO/TNV	<ol style="list-style-type: none"> 1.污染物适用范围广 2.处理效率高(可达 95%以上) 3.设备简单 	<ol style="list-style-type: none"> 1.操作温度高，处理低浓度废气时运行成本高； 2.处理含氮化合物时可能造成烟气中 NO_x 超标； 3.不适合含硫、卤素等化合物的治理； 4.处理低浓度 VOCs 时燃料费用高
	CO	<ol style="list-style-type: none"> 1.操作温度较直接燃烧低，运行费用低； 	<ol style="list-style-type: none"> 1.催化剂易失活（烧结、中毒、结焦），不适合含有 S、卤素等化合物的净

控制技术装备		优点	缺点
		2.相较于 TO, 燃料消耗量少; 3.处理效率高 (可达 95%以上)	化; 2. 常用贵金属催化剂价格高; 3.有废弃催化剂处理问题; 4. 处理低浓度 VOCs 时燃料费用高
	RTO	1.热回收效率高(> 90%), 运行费用低; 2.净化效率高 (95% ~ 99%); 3.适用于高温气体	1.陶瓷蓄热体床层压损大且易阻塞; 2.低 VOCs 浓度时燃料费用高; 3. 处理含氮化合物时可能造成烟气中 NOx 超标; 4 不适合处理易自聚化合物 (苯乙烯等), 其会发生自聚现象, 产生高沸点交联物质, 造成蓄热体堵塞; 5.不适合处理硅烷类物质, 燃烧生成固体尘灰会堵塞蓄热陶瓷或切换阀密封面
	RCO	1.操作温度低, 热回收效率高 (>90%), 运行成本较 RTO 低; 2.高去除率(95 ~ 99%)	1.催化剂易失活(烧结、中毒、结焦), 不适合含有 S、卤素等化合物的净化; 2.陶瓷蓄热体床层压损大且易阻塞; 3. 处理含氮化合物时可能造成烟气中 NOx 超标; 4.常用贵金属催化剂成本高; 5. 有废弃催化剂处理问题; 6. 不适合处理易自聚、宜反应等物质 (苯乙烯), 其会发生自聚现象, 产生高沸点交联物质, 造成蓄热体堵塞; 7.不适合处理硅烷类物质, 燃烧生成固体尘灰会堵塞蓄热陶瓷或切换阀密封面
生物技术	生物处理系统 (生物滤床、生物滴滤塔、生物洗涤塔等)	1.设备及操作成本低, 操作简单; 2. 除更换填料外不产生二次污染; 3.对低浓度恶臭异味去除率高	1.不适合处理高浓度废气; 2.普适性差, 处理混合废气时菌种不宜选择或驯化; 3. 对 pH 值控制要求高; 4.占地广大、滞留时间长、处理负荷低

控制技术装备		优点	缺点
其它组合技术	沸石浓缩转轮 + RTO/CO/RCO	<ol style="list-style-type: none"> 1.去除效率高; 2.适用于大风量低浓度废气; 3.燃料费较省; 4.运行费用较低 	<ol style="list-style-type: none"> 1.处理含高沸点或易聚合化合物时,转轮需定期处理和维修; 2.处理含高沸点或易聚合化合物时,转轮寿命短; 3.对于极低浓度的恶臭异味废气处理,运行费用较高
	活性炭+CO	<ol style="list-style-type: none"> 1.适用于低浓度废气处理; 2.一次性投资费用低; 3.运行费用较低; 4.净化效率较高 (≥90%) 	<ol style="list-style-type: none"> 1.活性炭和催化剂需定期更换; 2.不适合含颗粒物状废气,对废气预处理要求高; 3.不适合处理含硫、卤素、重金属、油雾、以及高沸点、易聚合化合物的废气; 4.若采用热空气再生,不适合环己酮等酮类化合物的处理
	冷凝+吸附回收	<ol style="list-style-type: none"> 1.回收率高,有经济效益; 2.适用于高沸点、高浓度废气处理; 3.低温下吸附处理 VOC 气体,安全性高 	<ol style="list-style-type: none"> 1.单一冷凝要达标需要到很低的温度,能耗高; 2.净化程度受冷凝温度限制、运行成本高; 3.需要有附设的冷冻设备,投资大、能耗高、运行费用大

各类技术都有其一定的适用范围,其对废气组分及浓度、温度、湿度、风量等因素有不同要求,因此企业在选用治理技术时,应从技术可行性和经济性多方面进行考虑。

废气浓度方面,对于高浓度的 VOCs (通常高于 1%,即 10000 ppm),一般需要进行有机物的回收。通常首先采用冷凝技术将废气中大部分的有机物进行回收,降浓后的有机物再采用其他技术进行处

理。如油气回收过程，自油气收集系统来的油气经油气凝液罐排除凝液后（可采用多级冷凝）进入油气回收装置，经冷凝回收的汽油进入回收汽油收集储罐，尾气通过活性炭吸附后达标排放，活性炭吸附饱和后的脱附油气经真空泵抽吸送入冷凝器入口进行循环冷凝。在有些情况下，虽然废气中 VOCs 的浓度很高，但并无回收价值或回收成本太高，直接燃烧法显得更加适用，如炼油厂尾气的处理等。

对于低浓度的 VOCs（通常为小于 1000 ppm），目前有很多的治理技术可以选择，如吸附浓缩后处理技术、吸收技术、生物技术等，在大多数情况下需要采用组合技术进行深度净化。吸附浓缩技术（固定床或沸石转轮吸附）近年来在低浓度 VOCs 的治理中得到了广泛应用，视情况既可以对废气中价值较高的有机物进行冷凝回收，也可以采用催化燃烧或高温焚烧工艺进行销毁。在吸收技术中，采用有机溶剂为吸收剂的治理工艺由于存在安全性差和吸收液处理困难等缺点，目前已较少使用。采用水吸收目前主要用于废气的前处理，如去除漆雾和大分子高沸点的有机物、去除酸碱气体等。另外，对于水溶性高的 VOCs，可采用生物滴滤法和生物洗涤法，水溶性稍低的可采用生物滤床。

对于中等浓度的 VOCs（数千 ppm 范围），当无回收价值时，一般采用催化燃烧（CO/RCO）和高温焚烧（TO/TNV/RTO）技术进行治理。在该浓度范围内，催化燃烧和高温燃烧技术的安全性和经济性是较为合理的，因此是目前应用最为广泛的治理技术。蓄热式催化燃烧（RCO）和蓄热式高温燃烧技术（RTO）近年来得到了广泛的应用，

提高了催化燃烧和高温燃烧技术的经济性，使得催化燃烧和高温燃烧技术可以在更低的浓度下使用。当废气中的有机物具有回收价值时，通常选用活性炭/活性炭纤维吸附+水蒸气/高温氮气再生+冷凝工艺对废气中的有机物进行回收，从技术经济上进行综合考虑，如果废气中有机物的价值较高，回收具有效益，吸附回收技术也常被用于废气中较低浓度有机物的回收。对于水溶性高的 VOCs（如醇类化合物），也可采用吸收法回收溶剂，具体见图 3-1。

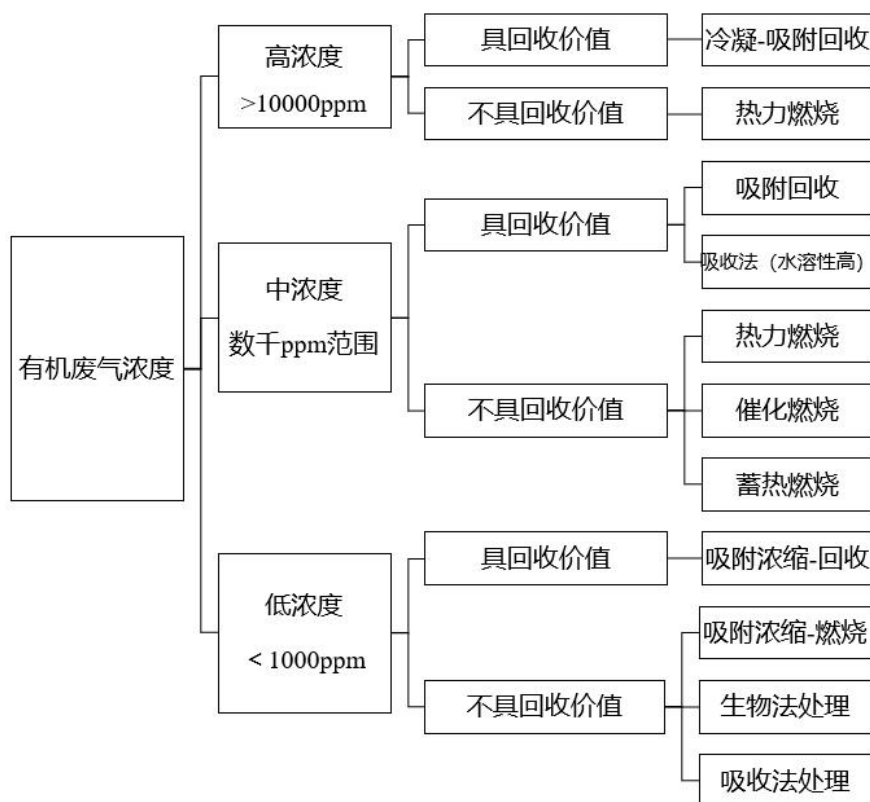


图 3-1 VOCs 治理技术适用范围（浓度）

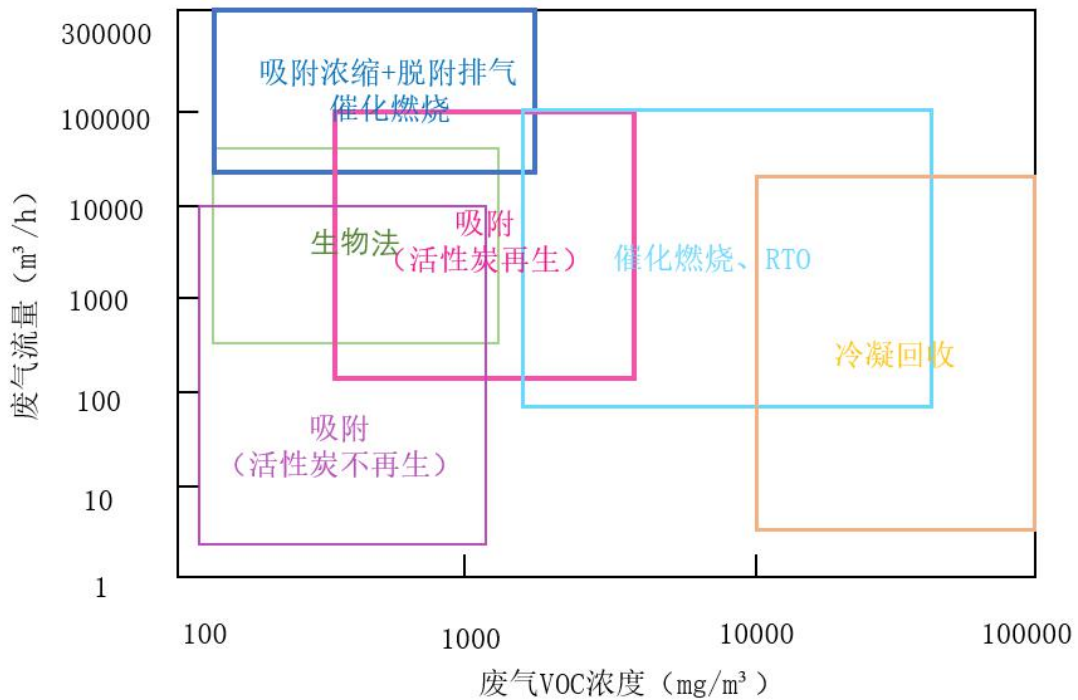


图 3-2 VOCs 治理技术适用范围（浓度、风量）

图 3-2 直观地给出了不同单元治理技术所适用的有机物浓度和废气流量的大致范围。对于废气流量，图中给出的是单套处理设备最大处理能力和比较经济的流量范围。当废气流量较大时，可以采用多套设备分开进行处理。由图可知，吸附浓缩+脱附排气高温焚烧/催化燃烧组合技术适用于大风量低浓度 VOCs 废气的治理；生物法适用于中等风量较低浓度 VOCs 废气的治理；吸附法（更换活性炭）适用于小风量低浓度 VOCs 废气的治理；活性炭/活性炭纤维吸附溶剂回收适用于中大风量中低浓度 VOCs 废气的治理；催化燃烧法、高温燃烧治理技术适用于中小风量中高浓度 VOCs 废气的治理；冷凝回收法适用于中低风量高浓度 VOCs 废气的治理。高浓度的 VOCs 废气一般都不能只靠单一的技术来进行治理，一般都是利用组合技术来进行一个有效的治理，如采用冷凝回收+活性炭纤维吸附回收技术等。

废气温度也是考虑的因素之一，吸附法要求气体温度一般低于40℃，如果废气温度比较高时，吸附效果会显著降低，因此应该首先对废气进行降温处理或不采用此技术。燃烧法中当气体温度比较高，接近或达到催化剂的起燃温度时，由于不再需要对废气进行加热，即使有机物浓度较低，采用催化燃烧技术是最为经济的（当废气温度达到或超过催化剂的起燃温度时，可以采用直接催化燃烧技术进行治理，如漆包线生产尾气的治理等）。

废气的湿度对某些技术的治理效果的影响非常大，如吸附回收技术，活性炭、沸石和活性炭纤维在高湿度条件下（如高于70%）对有机物的吸附效果会明显降低，因此应该首先对废气进行除湿处理或不采用此技术。

二、治理设施运行维护

（1）VOCs治理设施应在生产设施启动前开机，在治理设施达到正常运行状态之前不得开启生产设施；治理设施在生产设施运营全过程（包括启动、停车、维护等）应保持正常运行，在生产设施停车后且将生产设施或自身存积的气态污染物全部进行净化处理后方可停机。

（2）企业应明确VOCs治理设施关键固定参数设计值和正常运行时操作参数指标范围限值，通过检查这类指标是否正常且稳定，用以判断设施是否正常运行。

（3）定期检查VOCs治理设施状况，包括设备运行效果、技术参数指标、设备管道安全、设备壳体、内部、零部件、仪表、阀门、

风机等方面。

可采用感官判断（目视、鼻嗅、耳闻），现场仪表指示值读取和信息资料收集，量具和便携式检测仪现场测量，现场采样实验室分析等方法。具体检查内容如表 3-2 所示。

表 3-2 VOCs 处理设施检查内容

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明	
通用内容	治理效率	设备进出口浓度	判断设备运行是否正常、是否达到设计要求、是否达标排放	
	污染物排放	设施周边气味状况		气味大，说明密闭性差
		旁路偷排情况		可能出现进出口风量（标准状态下）不一致、气味大等情况
		二次污染物情况		燃烧等技术容易造成氮氧化物、二氧化硫等二次污染；吸收塔、洗涤塔等设备会产生废水
		排气筒排气情况		根据设备运行情况，排气筒排气是否有颜色、携带液滴和颗粒物等判断，且颜色越深、携带量越大，处理效果越差
	设备壳体、内部、零部件、仪表、阀门、风机等	排风调节阀开启位置		根据阀体位置变动情况判断；阀体位置不固定或无规则变动，处理风量波动大
		风机、泵、阀门运行情况		风机有无异常声音、震动，叶轮是否锈蚀、磨损、物料粘附，风机转向是否逆反，电机及轴承座的温度是否正常；泵体有无漏液、流量和扬程是否正常；阀门有无泄露
		风机、阀门保养情况		风机、阀门是否及时加注机油
		仪表是否正常		仪表故障，设备自控设计失效 压力计、温度计、流量计、pH 计是否故障，是否定期校准
		设备连接/密封处缝隙状况		是否存在可见缝隙判断 密封性差，设备存在漏风情况
		设备壳体、管道、法兰或内部异常情况		设备壳体、管道、法兰或内部情况是否发生变形、脱落、损坏、锈蚀、结垢；可能导致逸散严重，净化效果差等问题，活性炭蒸汽脱附凝结液、溶剂回收液、含酸根的燃烧产物均可具腐蚀性，对设备本体或下游管道、部件造成锈蚀
		螺栓紧固件异常情况		螺栓紧固件有无松动、腐蚀、变形
	防腐内衬异常		防腐内衬有无针孔、裂纹、鼓泡和剥离	

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明
		情况	
		绝热材料异常情况	绝热材料有无变形、脱落
		隔振/隔声材料异常情况	隔振/隔声材料有无变形、脱落
		设备及管道内杂质沉积	有无粉尘等物质沉积，沉积物过多，说明日常清理维护少，可能影响设备正常运行
	设备管道安全	爆炸下限	有机废气入口浓度必须远低于爆炸下限（一般低于爆炸下限的25%）
		非电气设备防爆	应对设备及零部件进行危险分析，形成评价报告，需特别注意由设备形成的潜在点燃源，如热表面、静电放电、粉尘自燃等，防止爆炸
		设备防护及标识	护栏等是否锈蚀；是否设置气流走向、阀门开关方向、电源开关等标识；是否按要求设置警示牌或警示标识；是否设置排放口标志牌；是否有详细的设备操作规范；燃烧设备表面温度是否低于60℃
设备所处环境	设备区域所处环境条件	是否积水，长时间积水可能导致潮气腐蚀设备；环境温度是否过高，影响设备正常运行等	
布袋除尘器、滤筒除尘器和其他干式过滤器	粉尘收集量	粉尘收集量	粉尘收集量是否正常，生成量小，过滤效果差
	操作参数是否正常、稳定	系统压差	压差过大，可能存在堵塞等问题；压差小或为0，可能存在过滤棉破损等问题
	耗材更换周期及更换量是否及时、且满足要求	过滤材料更换周期	更换周期长，过滤器堵塞或者破损，导致过滤效果差
湿式过滤器：水帘柜	设备内部、零部件情况	藻类、青苔生长情况	藻类、青苔生长可能造成水泵、过滤器和布水器堵塞
		布水均匀性状况	布水差，可能存在局部堵塞、水压不足或水幕板有油脂等问题，净化效果差
	操作参数是否正常、稳定	水槽水位高度	是否保持稳定且在正常范围内，低于下限应及时补水，但不能高于上限
湿式过滤器：喷淋塔	设备内部、零部件情况	布水均匀性状况	布水差，可能存在局部堵塞、水压不足等问题，净化效果差
	操作参数是否正常、稳定	水压	水压不稳定，除尘效果差
		压差	压差过大，可能存在堵塞等问题；压差小或为0，可能存在“短路”现象
		液气比	液气比过大，浪费吸收剂；比值过小影响

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明
			净化效率
静电除油	设备内部、零部件情况	电极板	油污沉积,降低处理效果,甚至引起火灾
	操作参数是否正常、稳定	温度	温度过高容易导致起火
绝缘电阻		绝缘电阻过低,绝缘性能下降,高频高压放电产生火花,易发生火灾	
吸附床	设备内部、零部件情况	吸附床堵塞情况/短路	吸附床堵塞或短路,吸附效率降低
		吸附床内部情况	吸附床内部是否积水、积尘、底座破损 吸附材料表面是否覆盖粉尘或漆雾
		转轮驱动马达	是否发生异常的发热、噪音、震动、漏油等情况
		转轮驱动链	开裂、摩擦等现象可能会导致运转突然中断
	固定参数是否符合要求	吸附床装填高/厚度	高/厚度缺落,吸附效果差
	操作参数是否正常、稳定	吸附温度和湿度	活性炭、活性炭纤维和分子筛等一般在40℃以下吸附效果好,湿度不高于70%。 温度高、湿度大,吸附效果差
		吸附周期	吸附周期较设计值长,吸附效果变差
		停留时间	吸附停留时间应满足设计要求。
		吸附流程压差	流程压差低或为0,可能存在吸附床短路等问题; 流程压差非常大,可能存在局部堵塞等问题
		脱附周期	脱附周期(脱附时间)较设计值短,脱附效果差,吸附容量少
		蒸汽/真空脱附压力和温度	蒸汽压力和温度低,脱附效果差,后续吸附容量少; 真空度低,脱附效果差,后续吸附容量少
		热气体脱附温度	(1)脱附温度低,脱附率低,吸附容量少,但温度过高(热气流脱附时活性炭超过120℃,分子筛超过200℃)存在安全隐患; (2)转轮/转筒吸附器脱附温度高,相邻吸附区受热,吸附容量少
		脱附流程压差	脱附流程压差低,脱附风量小,脱附率低,吸附容量少
	转轮浓缩比	浓缩比是指吸附区和脱附区风量比,一般	

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明
			为 5-30。降低浓缩倍率可以增大转轮处理效率，但由此导致的脱附风量增大会使得后续燃烧时燃料的消耗量增大
		转轮/转筒吸附床转速	转速过低，吸附周期长，吸附效果差； 转速过高，脱附周期短，脱附率低，吸附容量少； 转速一般为 2-6 转/小时
	吸附剂更换周期及更换量	吸附剂更换时间、更换量	更换时间较设计吸附周期延后，吸附效果变差或失效； 更换量少于设计填充量，实际吸附周期会短于设计吸附周期；
	有机溶剂回收量	溶剂回收量	回收量变少，吸附、冷凝、分离性能变差
(蓄热)催化氧化	设备内部、零部件情况	点火器	燃气喷头堵住，影响正常打火
		陶瓷蓄热体形态	陶瓷蓄热体破碎，热回收效率低
	操作参数是否正常、稳定	催化(床)温度	催化温度达不到设计温度，催化效果差。一般在 300-500℃ 之间
		催化床温升	催化床温升小，可能由于催化活性低或污染物进口浓度低所致
		催化床出口温度	催化床出口温度过高，可能导致催化剂受损
		停留时间	一般不少于 0.75 s，停留时间过短，燃烧不充分
		催化床流程压差	流程压差小或为 0，可能存在“短路”现象 流程压差大，可能存在催化床局部堵塞等问题，一般压差低于 2 kpa
		排放管道风速	排放管道风速宜大于 5 m/s，以免发生回火危险
		浓度、风量、温度	浓度、风量、温度变化较大，净化效果差
		燃气压力	燃气压力是否正常
		蓄热室截面风速	一般不宜大于 2 m/s
蓄热燃烧装置进出口温差	蓄热燃烧装置进出口温差不宜大于 60℃		
(蓄热)直接燃烧	设备内部、零部件情况	点火器	燃气喷头堵塞，影响正常打火
		陶瓷蓄热体形态	陶瓷蓄热体破碎，热回收效率低
		二床式蓄热床切换尾气控制	若未设置缓冲室，切换时可能出现瞬时超浓度排放

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明
		状况	
		设备防腐性能	废气中含 Cl、S 元素，燃烧后废气具备一定腐蚀性，应配备防腐内衬或采用抗腐蚀材料
	操作参数是否正常、稳定	(炉膛)燃烧温度	燃烧温度达不到设计温度(一般可达 750℃)，净化效果差；燃烧温度过高，应急排放阀可能开启； 燃烧温度超过 1000℃，可能会产生 NOx
		浓度、风量、温度	浓度、风量、温度变化较大，净化效果差
		燃烧室停留时间	停留时间过短，燃烧不充分，通常为 0.5 s-1s
		燃气压力	燃气压力是否正常
		蓄热床流程压差	流程压差小或为 0，可能存在“短路”现象 流程压差偏大，可能存在蓄热体堵塞等问题
		蓄热室截面风速	一般不宜大于 2 m/s
		蓄热燃烧装置进出口温差	蓄热燃烧装置进出口温差宜不大于 60℃， 温差过大说明换热效果差
冷却器/冷凝器	处理效果	不凝性气体收集净化情况	收集净化情况差，说明污染排放多
	设备内部、零部件情况	蒸发型冷却器的喷嘴雾化状况	喷嘴雾化效果差，则冷却效果差
		开式冷却系统的冷却水混浊度	冷却水水质越混浊，冷却效果越差
		设备内外壁	是否有水垢积聚等现象，特别是壳管式冷凝器
	操作参数是否正常、稳定	出口温度	出口温度高，冷却/冷凝效果差
		冷却介质流量和压力	冷却介质流量低、压力低，则冷却/冷凝效果差
		出口温度与冷却介质进口温度的差值	差值越小，说明冷却/冷凝效果差
	有机溶剂回收量	冷凝器溶剂回收量	回收量变少，冷凝效果变差； 回收量变化率大，设施运行不稳定
洗涤器/吸收塔	设备内部、零部件情况	喷嘴雾化和布水均匀性状况	雾化及布水差，可能存在局部堵塞或水压不足等问题，净化效果差
		设备内藻类、青	造成堵塞，影响净化效率

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明
		苔生长情况	
		填料结垢	可能是化学反应产生沉淀/结晶，导致流量不正常或压降升高，影响净化效果
		加药装置堵塞情况	导致管路压降增大，影响投药量的控制
		循环水箱堵塞情况	循环水管路压降较大，说明水槽中沉积结垢等问题严重
	关键材料	吸收剂是否适合	(1) 对污染物溶解度大； (2) 低粘度； (3) 饱和蒸汽压低、挥发性小； (4) 低熔点、高沸点、无毒、无害、不易燃； (5) 价格便宜，对设备无腐蚀
	固定参数是否符合要求	填料高度	填料高度较设计值过低，净化效果差
		填料截面积	—
		填料比表面积	填料的比表面积越大，液气接触面积越大，气液分布越均匀，表面的润湿性能越好，净化效果越好，一般要求比表面积大于 $90\text{m}^2/\text{m}^3$
	操作参数是否正常、稳定	填料床流程压差	流程压差小或为 0，可能存在“短路”现象 流程压差大，可能存在填料局部堵塞等问题，净化效果差
		氧化还原电位 (ORP) 值	氧化反应类吸收塔，ORP 值过低或过高，影响化学反应条件，吸收净化率低；ORP 值不稳定同样影响吸收净化率，以标准差大小判断 ORP 变化情况，标准差越小，则 ORP 变化率越小
		pH	酸碱性控制类吸收塔，pH 变化，化学反应条件变差，净化效果变差，以标准差大小判断 pH 变化情况，标准差越小，则 pH 变化率越小
		空塔气速	填料塔空塔气速一般为 0.5-1.2 m/s，筛板塔通常为 1-3.5 m/s，湍球塔为 1.5-6 m/s 左右，鼓泡塔为 0.2-3.5 m/s，喷淋塔为 0.5-2 m/s 高的空塔气速会造成严重的雾沫夹带，这将给除雾器增加负担，也有超标的危险
		空塔停留时间	一般要求大于 0.5 s，停留时间过短，净化效果差
		液气比	液气比过大，浪费吸收剂；比值过小影响吸收效率 实际操作液气比为最小液气比的 1.1-1.5 倍

设备和设施	检查内容	检查要点	相关说明	
		进口温度	进口温度过高，吸收效率降低	
		循环液箱水位	水位波动幅度偏大，则净化效果差	
		循环水量	循环水量是指设备内部流过填料的洗涤水体积流量，循环水量较小，净化效率差	
	药剂更换周期及更换量	药剂添加周期和添加量	药剂添加延迟或添加量少，导致化学反应条件变差，净化效果变差	
		洗涤/吸收液更换周期和更换量	更换时间延长或更换量少，导致化学反应条件变差，净化效率变差	
生物滤池	设备内部、零部件情况	预洗池喷头、生物滤池喷头	是否堵塞，影响正常注水	
		过滤器	是否堵塞，影响设施正常运行	
	固定参数是否符合要求	生物滤池高度	一般在 0.5~1.5 m 之间，太高会增加气流的流动阻力，太低会增加沟流现象，影响处理效果	
		操作参数是否正常、稳定	填料床流程压差	流程压差小或为 0，可能存在“短路”现象 流程压差大，可能存在填料局部堵塞等问题，净化效果差
	填料温度		一般嗜温型微生物的最适生长温度在 25℃ ~ 43℃	
	湿度		微生物比较适宜的生长湿度为 40%~60%	
	营养物质		一般 BOD: N: P 的比例为 100: 5: 1	
	循环水、滤料更换周期及更换量	pH	循环喷淋水是否及时更换	是否定期更换，当 PH 值过低或过高时，需彻底更换
			滤料是否及时更换	滤料使用时间过长 (2-3 年)，容易因所含养分减少，产生结块、破碎等老化现象，或因处理含 S、Cl、N 的污染物而导致酸化，在调节 pH 值和增加营养物质无效时，应及时翻堆或更换滤料

(4) 根据检查结果适时开展治理设施维护保养，维护保养工作不宜在运行期间，包括但不限于：及时更换失效的净化材料，尽快修复密封点的泄漏以及损坏部件，按期更换润滑油及易耗件，定期清理设备和设施内的粘附物和存积物并对外表面进行养护。

三、治理设施台账记录

VOCs 设施运行管理信息、非正常工况及异常情况记录信息、日常检修维护记录信息应予以保存，并符合 HJ 944—2018 第 4 条及所属行业排污许可证申请及核发技术规范中规定的环境管理台账要求。

（一）设施运行管理信息

设施运行管理信息主要包括设备运行时间、设备运行参数、耗材或药剂、危险废物、溶剂回收、能源消耗等方面内容，具体如表 3-3 所示。

表 3-3 设施运行管理记录信息

主要内容	记录要点
设备运行时间	设备启动时间
	设备停止时间
运行参数	风量
	进出口温度
	停留时间
	预处理系统压降
	系统压降
	进出口浓度
	污染物排放速率
	治理效率
	风机转速
	其他
耗材或药剂（过滤材料、吸附剂、吸收剂、催化剂、蓄热体、填充材料、循环水等）	名称
	采购量
	使用量
	填装量
	更换量及更换周期
危险废物	名称
	产生量
	去向
有机溶剂	名称
	回收量
能源消耗	电、天然气、其他能源

除风量、出口温度、系统压降、进出口浓度、污染物排放量、治理效率等参数外，不同治理技术有特征运行参数见表 3-4。

表 3-4 主流治理技术特征运行参数

治理技术	特征运行参数
吸附技术	吸附周期、温度、湿度、风量
	脱附周期、温度、湿度、风量
	吸附床装填高/厚度
	转轮浓缩比
	转轮/桶型吸附床转速
燃烧技术	燃烧温度
	燃烧床温升
	热回收效率
	蓄热燃烧装置进出口温差
冷凝技术	冷却介质流量和压力
	出口温度与冷却介质进口温度的差值
吸收技术	液气比
	pH 值（酸碱性控制类吸收塔）
	氧化还原电位（ORP）值（氧化反应类吸收塔）
	循环水量
	循环液箱水位
	循环水管路压降
生物技术	填料温度
	湿度
	营养物质
	pH

（二）非正常工况信息

非正常工况及异常情况记录应包括设备异常起止时间、污染物排放情况、事件原因、处理、维修、整改情况等方面内容，具体见表 3-5。

表 3-5 非正常工况及异常情况记录信息

序号	主要内容	具体指标
1	设备异常起止时间	异常开始时刻
2		异常停止时刻
3	污染物排放情况	污染物名称
4		排放浓度
5		排放量

序号	主要内容	具体指标
6	事件原因	/
7	是否向当地生态环境主管部门报告	/
8	处理、维修、整改情况	/

(三) 日常维护信息

日常检修维护记录包括维护时如更换失效的耗材（吸附材料、催化材料、填充材料等）、仪表（pH计、压力计等）校准、修复密封点的泄漏以及损坏部件、更换易耗件、更换润滑油、保养风机、阀门和仪表、清理设备和设施内的粘附物和存积物等信息的记录，还包括设备检验、评价及评估情况。

第 4 部分 VOCs 排放监测技术指南

一、监测内容、指标、频次

（一）监测内容

首先，应综合考虑国家、地方生态环境管理的有关要求，确定监测内容。

排污单位 VOCs 监测内容，应包括：（1）有组织排放监测；（2）无组织排放监测（如有要求）；（3）治理设施 VOCs 去除效率监测（如有要求）；（4）周边环境质量及敏感点的影响监测（如有要求）等。

国家、地方生态环境管理的有关要求，主要包括：

（1）排污单位的环评及批复。

（2）污染物排放（控制）标准：应既包括国标，也包括地标；优先考虑行业排放（控制）标准，地方也可根据环境质量改善目标考虑其他有关管理规定；控制的要素、指标不重合的，合并执行；控制的指标重复的，限值从严执行。

（3）排污许可证申请与核发总则、分行业的技术规范。

（4）排污单位自行监测总则、分行业的技术指南。

（5）污染防治工作方案（包括国家的、地方的）。

（6）攻坚行动方案（包括国家的、地方的）等。

（二）监测指标

根据第（一）部分确定的监测内容，明确各个要素的监测点位、监测指标、监测方式、监测频次、监测方法等。

(三) 监测频次

1. 排污单位自行监测的频次

应依据排污许可证申请与核发技术规范、排污单位自行监测技术指南的点位、指标及频次要求，确定各指标的监测方式和频次。

无行业排污许可证申请与核发技术规范、也无行业排污单位自行监测技术指南的，执行《排污许可证申请与核发技术规范 总则》(HJ 942—2018)、《排污单位自行监测技术指南 总则》(HJ 819-2017)的频次要求。

2. 监督帮扶抽查监测的频次

使用手持式 PID、手持式 FID 等监测仪器，进行排污单位生产排放的快速筛查监测时，仪器正常工作条件下进行即时采样，以此监测结果作为监测频次。

使用国家或地方的监测标准方法进行监督监测或执法监测时，应根据排放标准的要求进行即时采样，或按监测标准规范的要求进行污染物的小时均值排放浓度监测（一小时内等时间监测采集 3-4 个样品获得污染物浓度的小时均值，或一小时内连续采样）。

二、排污口规范化设置要求

(一) 排污口规范化设置的通用要求

排污单位应当《排污口规范化整治技术要求》(环监[1996]470号)的有关要求对排污口进行立标、建档管理，按照 GB/T 16157-1996 等

监测标准规范的具体要求进行排污口的规范化设置。设置规范化的排污口，应包括：监测平台、监测开孔、通往监测平台的通道（应设置1.1 m高的安全防护栏）、固定的永久性电源等。

排污的规范化设置，应综合考虑自动监测与手动监测的要求。当既有国家标准又有地方标准时，应从严执行。

对于治理设施的VOCs去除效率监测，应在处理设施的废气进、出口，分别设置采样位置、采样孔、采样平台等监测条件。其中，为了保证烟气流速、烟气浓度、颗粒物等指标监测结果的代表性、准确性，要特别注意采样位置的规范性。

比较规范的采样位置设置，示例如图4-1所示。



图4-1 比较规范等采样设置位置示例

排污口的规范化设置，目前国家的主要技术标准如下：

- (1) 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);

(2) 固定源废气监测技术规范 (HJ/T 397-2007);

(3) 固定污染源废气 低浓度颗粒物测定 重量法 (HJ 836-2017);

(4) 固定污染源烟气 (SO₂、NO_x、颗粒物) 排放连续监测技术规范 (HJ 75-2017);

(5) 排污口规范化整治技术要求 (试行) (环监[1996]470 号)。

(二) 采样位置要求

(1) 排污口应避开对测试人员操作有危险的场所 (周围环境也要安全)。

(2) 排污口采样断面的气流流速应在 5 m/s 以上。

(3) 排污口的位置, 应优选垂直管段, 次选水平管段, 且要避开烟道弯头和断面急剧变化部位。

(4) 排污口的具体位置, 应尽量保证烟气流速、颗粒物浓度监测结果的准确性、代表性, 根据实际情况按 GB/T 16157、HJ 75、HJ/T 397 从严到松的顺序依次选定。①最优: 距弯头、阀门、风机等变径处, 其下游方向要不小于 6 倍直径, 其上游方向要不小于 3 倍直径 (GB/T 16157); ②其次: 距弯头、阀门、风机等变径处, 其下游方向要不小于 4 倍直径, 其上游方向要不小于 2 倍直径 (HJ/T 75); ③最后, 距弯头、阀门、风机等变径处, 其下游、上游方向均要不小于 1.5 倍直径, 并应适当增加测点的数量和采样频次 (HJ/T 397)。

（三）采样平台要求

（1）安全要求：应设置不低于 1.2 m 高的安全防护栏；承重能力应不低于 200 Kg/m²；应设置不低于 10 cm 高度的脚部挡板。

（2）尺寸要求：面积应不小于 1.5 m²，长度应不小于 2 m，宽度应不小于 2 m 或采样枪长度外延 1 m。

（3）辅助条件要求：设有永久性固定电源，具备 220 V 三孔插座。

（四）采样平台通道要求

（1）采样平台通道，应设置不低于 1.2 m 高的安全防护栏；宽度应不小于 0.9 m。

（2）通道的形式要求：禁设直爬梯；采样平台设置在离地高度 ≥ 2 m 时，应设斜梯、之字梯、螺旋梯、升降梯/电梯；采样平台离地面高度 ≥ 20 m 时，应采取升降梯。

（五）采样孔要求

（1）手工采样孔的位置，应在 CEMS 的下游；且在不影响 CEMS 测量的前提下，应尽量靠近 CEMS。

（2）采样孔的内径：对现有污染源，应不小于 80 mm；对新建或改建污染源，应不小于 90 mm；对于需监测低浓度颗粒物的排放源，检测孔内径宜开到 120 mm。

（3）采样孔的管长：应不大于 50 mm。

（4）采样孔的高度：距平台面约为 1.2 m ~ 1.3 m。

(5) 采样孔的密封形式：可根据实际情况，选择盖板封闭、管堵封闭或管帽封闭。

(6) 采样孔的密封要求：非采样状态下，采样孔应始终保持密闭良好。在采样过程中，可采用毛巾、破衣、破布等方式将采样孔堵严密封。

规范化的排污口，示例如图 4-2 所示：



图 4-2 规范化等排污口示例

三、监测要求

(一) 手工监测要求

开展手工监测时，监测人员应当按照国家环境监测技术规范的要求，做好仪器的维护校准、试剂材料的准备等，规范实施监测活动，并做好相应记录。

地方生态环境管理部门已发布地方性监测技术标准的，排污单位或受托单位应遵守其规定。

在 VOCs 手工监测方面，有组织废气的监测主要执行固定污染源废气的监测方法标准，无组织废气的监测主要执行环境空气的监测方法标准。目前，国家的技术标准如下：

- GB/T 14676 空气质量 三甲胺的测定 气相色谱法
- GB/T 14678 空气质量 硫化氢、甲硫醇、甲硫醚和二甲二硫的测定 气相色谱法
- GB/T 15516 空气质量 甲醛的测定 乙酰丙酮分光光度法
- GB/T 16157 固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法
- HJ 583 环境空气 苯系物的测定 固体吸附/热脱附-气相色谱法
- HJ 584 环境空气 苯系物的测定 活性炭吸附/二硫化碳解析-气相色谱法
- HJ 604 环境空气 总烃的测定-气相色谱法
- HJ 638 环境空气 酚类化合物的测定 高效液相色谱法

- HJ 644 环境空气 挥发性有机物的测定 吸附管采样-热脱附/气相色谱-质谱法
- HJ 645 环境空气 挥发性卤代烃的测定 活性炭吸附-二硫化碳解吸/气相色谱法
- HJ 683 空气 醛、酮类化合物的测定 高效液相色谱法
- HJ 732 固定污染源废气 挥发性有机物的采样 气袋法
- HJ 734 固定污染源废气 挥发性有机物的测定 固定相吸附-热脱附/气相色谱-质谱法
- HJ 759 环境空气 挥发性有机物的测定 罐采样 气相色谱-质谱法
- HJ/T 32 固定污染源排气中酚类化合物的测定 4-氨基安替比林分光光度法
- HJ/T 33 固定污染源排气中甲醇的测定 气相色谱法
- HJ/T 34 固定污染源排气中氯乙烯的测定 气相色谱法
- HJ/T 35 固定污染源排气中乙醛的测定 气相色谱法
- HJ/T 36 固定污染源排气中丙烯醛的测定 气相色谱法
- HJ/T 37 固定污染源排气中丙烯腈的测定 气相色谱法
- HJ 38 固定污染源废气总烃、甲烷和非甲烷总烃的测定 气相色谱法
- HJ/T 39 固定污染源排气中氯苯类的测定 气相色谱法
- HJ/T 55 大气污染物无组织排放监测技术导则
- HJ/T 373 固定污染源监测质量保证与质量控制技术规范（试

行)

- HJ/T 397 固定源废气监测技术规范

(二) 自动监测要求

1. 自动监测的安装等管理要求

对重点排污单位，应按照大气污染防治法、排污许可证申请与核发技术规范、排污单位自行监测技术指南的要求，安装运行自动监测设备。

在 VOCs 自动监测方面，排污单位应按照国家的技术标准要求，开展监测站房的建设、自动监测设备的安装、验收、运行维护、数据记录与审核等工作。

地方生态环境管理部门已发布地方性监测技术标准的，排污单位应遵守其规定。

在 VOCs 自动监测方面，目前国家的技术标准如下：

(1) 固定污染源烟气 (SO₂、NO_x、颗粒物) 排放连续监测技术规范 (HJ 75-2017)；

(2) 《固定污染源废气中非甲烷总烃排放连续监测技术指南 (试行)》。

2. 自动监测的关键技术要求

(1) 按国家、地方的监测技术规范要求，做好设备的运行维护及记录；现场帮扶时，重点关注仪器运行是否正常、是否能正常显示和传输监测数据、历史数据是否存在超标情况，以及排污单位是否对

生产设施、治理设施进行了排查和解决问题。

(2) 样品传输管线应具备稳定、均匀加热和保温的功能，其加热温度应符合有关规定（一般应保证在 120℃ 以上），加热温度值能够在机柜或系统软件中显示查询。

(3) 至少每月检查一次燃烧气连接管路的气密性，NMHC-CEMS 的过滤器、采样管路的结灰情况，若发现数据异常应及时维护。

(4) 使用催化氧化装置的 NMHC-CEMS，每年用丙烷标气检验一次转化效率，保证丙烷转化效率在 90% 以上，否则需更换催化氧化装置。

(5) 至少每半年检查一次零气发生器中的活性炭和一氧化氮氧化剂，根据使用情况进行更换。

(6) 对于使用氢气钢瓶的，每周巡检钢瓶气的压力并记录，有条件的应做到一用一备；对于使用氢气发生器的，应按其说明书规定，定期检查氢气压力、氢气发生器电解液等，根据使用情况及时更换，定期添加纯净水。

四、监测记录

（一）手工监测的记录要求

不论是排污单位自承担监测，还是委托第三方开展监测，监测方均应做好监测记录并保存。监测记录主要包括：采样记录、分析记录、质控记录、监测报告、工况记录。对排污单位自承担的监测，监测记录应可以随时调阅。对委托第三方监测的，排污单位处至少可调阅监

测报告，检测机构处可调阅监测记录，鼓励排污单位留存监测记录复印件。

对监测报告，重点应包含：监测日期、监测点位、监测指标、监测结果、排放限值、是否达标等必要的关键信息。

监测记录及报告，应遵守检测单位计量认证体系文件的内容、格式要求。

（二）自动监测的记录要求

对于自动监测，应参照 HJ 75-2017 的要求，应做好设备调试检测记录、自主验收档案记录、日常运维记录。

其中，自动监测的日常运维记录，应包括：日常巡检记录、日常维护保养记录（设备维修维护、故障分析及排除、标气更换等）、定期校准记录、定期校验记录。

典型的运维记录示例如下表 4-1 所示。

表 4-1 VOCs-CEMS 零点/量程漂移与校准记录表

VOCS-CEMS零点/量程漂移与校准记录表

企业名称: 山东鲁南化工有限公司 安装位置: 废气排放
 VOCs-CEMS 设备生产商: 山东鲁南化工有限公司 VOCs-CEMS 设备规格型号: CS900V2 校准日期: 2020.5.11
 站点名称: 废气排放 维护管理单位: 山东鲁南化工有限公司

VOCs (以非甲烷总烃计) 分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	32.545	35.84	1.47	0	mg/m ³	是	33.83

苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	21	39.22	0.2	0	mg/m ³	是	30.59

甲苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	21	39.14	0.1	0	mg/m ³	是	31.33

二甲苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	31.5	32.64	1.14	0	mg/m ³	是	31.6

O₂ 分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	%	是	0
量程漂移校准	20.9	20.9	0	0	%	是	20.9

流速分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	m/s	是	0
量程漂移校准	20.9	20.9	0	0	m/s	是	20.9

湿度分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	%	是	0
量程漂移校准	20.9	20.9	0	0	%	是	20.9

运维人员: 张勇 企业相关负责人: _____
 校准开始时间: 10 点 10 分 校准结束时间: 12 点 00 分

VOCS-CEMS零点/量程漂移与校准记录表

企业名称: 山东鲁南化工有限公司 安装位置: 废气排放
 VOCs-CEMS 设备生产商: 山东鲁南化工有限公司 VOCs-CEMS 设备规格型号: CS900V2 校准日期: 2020.5.14
 站点名称: 废气排放 维护管理单位: 山东鲁南化工有限公司

VOCs (以非甲烷总烃计) 分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	31.16	30.22	-0.14	0	mg/m ³	是	31.09

苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	10.9	15.99	0.12	0	mg/m ³	是	15.95

甲苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	21	21.25	0.52	0	mg/m ³	是	21.19

二甲苯分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	mg/m ³	是	0
量程漂移校准	7.4	7.5	0.2	0	mg/m ³	是	7.45

O₂ 分析仪校准:

分析原理	上次校准后测试值	分析仪器量程	零点漂移%F.S.	量程漂移%F.S.	计量单位	仪器校准是否合格	校准后测试值
分析原理							
零点漂移校准	0	0	0	0	%	是	0
量程漂移校准	20.9	20.9	0	0	%	是	20.9

运维人员: _____ 企业相关负责人: _____
 校准开始时间: 9 点 30 分 校准结束时间: 9 点 40 分

VOCS-CEMS零点/量程漂移与校准记录表

企业名称: 天津钢管中心供气站 安装位置: 站排房
 VOCs-CEMS 设备生产商: 天津712 VOCs-CEMS 设备型号: DH1503 校准日期: 2022.5.17
 站点名称: 供气排房 维护管理单位: 712

VOCs (以非甲烷总烃计) 分析仪校准:

分析原理	GC-FID		分析仪器量程	200	计量单位	mg/m ³
零点漂移校准	零气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	0	0	0	0	是	0
量程漂移校准	标气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	量程漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	31.16	30.88	30.88	-0.14	是	31.09

苯分析仪校准:

分析原理	GC-FID		分析仪器量程	50	计量单位	mg/m ³
零点漂移校准	零气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	0	0	0	0	是	0
量程漂移校准	标气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	量程漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	15.9	15.99	15.99	0.12	是	15.95

甲苯分析仪校准:

分析原理	GC-FID		分析仪器量程	50	计量单位	mg/m ³
零点漂移校准	零气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	0	0	0	0	是	0
量程漂移校准	标气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	量程漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	21	21.26	21.26	0.52	是	21.19

二甲苯分析仪校准:

分析原理	GC-FID		分析仪器量程	50	计量单位	mg/m ³
零点漂移校准	零气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	0	0	0	0	是	0
量程漂移校准	标气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	量程漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	74	75	75	2	是	74.5

O₂ 分析仪校准:

分析原理	电化学		分析仪器量程	20	计量单位	%
零点漂移校准	零气浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	0	0	0	0	是	0
量程漂移校准	标准浓度值	上次校准后测试值	校前测试值	量程漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值
	20.9	20.9	20.9	0	是	20.9

流速分析仪校准:

分析原理			分析仪器量程		计量单位	
零点漂移校准	零点值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值

湿度分析仪校准:

分析原理			分析仪器量程		计量单位	
零点漂移校准	零点值	上次校准后测试值	校前测试值	零点漂移%F.S.	仪器校准是否异常	校准后测试值

运维人员: _____ 企业相关负责人: _____
 校准开始时间: 9点30分 校准结束时间: 9点40分