

**Hengyi Industries Sdn Bhd**

**恒逸实业（文莱）有限公司**

HYBN-T4-16-0005-005-2022

**Production Technology Monthly Report of Air**

**Separation & Compression System Production**

**空分空压装置生产技术月报**

Issued Date：May 2022 发布日期：2022年5月

Prepared by: Zhang Yunbo

**编 写：张云波**

Checked by: Wen Jiancheng

**审 核：温建成**

Approved by: She Hongmei

**审 定：佘红梅**

**目 录**

[1 生产概况 1](#_Toc54191804)

[2 生产大事记 1](#_Toc54191805)

[3 装置能耗 2](#_Toc54191806)

[3.1 综合能耗及对比 2](#_Toc54191807)

[3.2 装置单耗对比分析 3](#_Toc54191808)

[3.3 装置节能情况 3](#_Toc54191809)

[4 装置原料 3](#_Toc54191810)

[4.1 原料性质 3](#_Toc54191811)

[4.2 原料质量与控制指标分析 3](#_Toc54191812)

[5 产品质量 4](#_Toc54191813)

[5.1 馏出口合格率 4](#_Toc54191814)

[5.2 馏出口合格率 4](#_Toc54191815)

[6 工艺过程管理 6](#_Toc54191816)

[6.1 工艺控制指标 7](#_Toc54191817)

[6.2 装置平稳率 8](#_Toc54191818)

[7 工艺联锁及报警 1](#_Toc54191819)0

[7.1 装置联锁投用情况 1](#_Toc54191820)1

[7.2 装置联锁启动情况说明 1](#_Toc54191821)2

[7.3 生产过程参数报警 1](#_Toc54191822)3

[8 化工辅料、催化剂管理 1](#_Toc54191823)3

[8.1 化工辅料消耗 1](#_Toc54191824)3

[8.2 催化剂使用情况 1](#_Toc54191825)3

[9 工艺技术分析 14](#_Toc54191826)

[9.1 原料组成、掺炼比例变化的技术分析 14](#_Toc54191827)

[9.2 反应器压降、温升及催化剂运行状况 14](#_Toc54191828)

[9.3 主要工艺参数调整的技术分析 14](#_Toc54191829)

[9.4 装置长周期运行的相关技术分析 14](#_Toc54191830)

[9.5 生产瓶颈、热点问题的技术分析 1](#_Toc54191831)4

[10 技术改造 1](#_Toc54191832)5

[10.1 技改项目实施进度 1](#_Toc54191833)5

[10.2 技术改造项目效果评价（新增） 1](#_Toc54191834)5

[11 生产波动分析 1](#_Toc54191835)6

[11.1 装置生产波动名称1 1](#_Toc54191836)6

[12 工艺防腐 16](#_Toc54191837)

[12.1 原料杂质含量分析 16](#_Toc54191838)

[12.2 相关设施运行情况 16](#_Toc54191839)

[12.3 腐蚀监测点分析结果 16](#_Toc54191840)

[13 环保管理 16](#_Toc54191841)

[13.1 环保监控点分析数据 16](#_Toc54191842)

|  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- |
|  | **Hengyi Industries Sdn Bhd 恒逸实业（文莱）有限公司** | | | | |
| **Production Technology Monthly Report of ASU**  **空分空压装置生产技术月报** | | | | |
| Doc. No. | HYBN-T4-16-0005-005-2022 | Ver. No. | 1 | Page 1 of 16 |

# 1 生产概况

1.1**空分空压单元**

本月空分空压装置正常运行，全月氮气产量共计13237760Nm3，放空量3631842Nm3，放空占比27.44%；装置平均外送出氮气量12911Nm3/h；装置平稳率100%，联锁投用率100%。

表1-1 空分空压装置生产任务完成情况

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 设计量Nm³/h | 上月总量Nm³ | 平均Nm³/h | 本月总量Nm³ | 平均Nm³/h | 年累计量Nm³ |
| 0.6MPa氮气 | 18000 | 9170215 | 12736 | 9605918 | 12911 | 45546789 |
| 液氮 | 1500 | 1409611 | 1958 | 1484089 | 1995 | 7411121 |
| 0.85MPa氮气至重整 | 700 | 481687 | 669 | 483911 | 650 | 2539899 |
| 0.85MPa氮气至常减压 | 100 | 46721 | 64.8 | 49796 | 66.9 | 235889 |
| 2.5MPa氮气 | 间歇使用 | 331670 | 461 | 330020 | 444 | 1758068 |
| 仪表风 | 10000 | 7677316 | 10663 | 7773233 | 10448 | 37725196 |
| 工厂风 | 13500 | 3261809 | 4530 | 3351299 | 4504 | 16459320 |

5月份：0.6Mpa氮气用量比上月增加175 Nm³/h；液氮产量比上月增加37 Nm³/h；0.85MPa氮气较上月下降19 Nm³/h ；2.5MPa氮气用量较上月下降17 Nm³/h；仪表风用量较上月下降215 Nm³/h、工厂风用量较上月下降26 Nm³/h。

1.2**第二循环水场**

表1-2 第二循环水场生产任务完成情况

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 设计量m³/h | 上月总量m³ | 上月平均m³/h | 本月总量m³ | 本月平均m³/h | 年累计量m³ |
| 循环水外供 | 5000 | 3119928 | 4333 | 3223968 | 4334 | 15310956 |
| 生产水补水 | 120 | 26049 | 36.2 | 24642 | 33.1 | 121974 |
| 排污水量 | 20 | 2404 | 3.3 | 1953 | 2.6 | 10002 |

5月份：二循生产补水比上月减少3.1m³/h，排污量较上月减少0.7m³/h，本月水质较好，未进行大的排补，浓缩倍数保持5左右。

**1.3厂前区制冷站**

表1-3 厂前区制冷站生产任务完成情况

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 设计量m³/h | 上月总量m³ | 上月平均m³/h | 本月总量m³ | 本月平均m³/h | 年累计量m³ |
| 110℃热水 | 245 | 55328 | 76.8 | 58186 | 78.2 | 270268 |
| 7℃冷水 | 1348 | 540495 | 751 | 586111 | 788 | 2862844 |

5月份：厂前区制冷站热水消耗较上月增加1.4m³/h，冷冻水外供较上月增加37m³/h，全月单台溴化锂制冷机组正常运行供应厂前区冷冻水管网。

# 2 生产大事记

|  |  |
| --- | --- |
| 日期 | 装置生产记事 |
| 5月4日 | 1. 停止氮气增压机K003A，SV-001液位75%； |
| 5月12日 | 1. 启动氮气增压机K003A，SV-001液位69.5%； |
| 5月17日 | 1. 13:25突降暴雨导致氮气用量突然增大超出设计值，最大瞬间用量47088Nm³/h,班组通过提前加载液氮泵、汽化器及液氮储罐的配合操作，控制氮气管网压力稳定，最低压力0.65MPa； |
| 5月23日 | 1 . 切换仪表风干燥器（启动5701DR-001B,停5701DR-001A）； |
| 5月27日 | 1.13:55突降暴雨导致氮气用量突然增大超出设计值，最大瞬间用量47150Nm³/h,班组通过提前加载液氮泵、汽化器及液氮储罐的配合操作，控制氮气管网压力稳定,最低压力0.66MPa； |
| 5月17日 | 1. K001F冷凝液分析，氯离子＜3.0mg/L,铜离子1.13mg/L，硫化物0.01mg/L； |
| 5月17、29日 | 1.港储用2.5MPa氮气装船，使用量 2000Nm³/h左右，消耗液氮40m³左右。 |
| 5月30日 | 1. 10:58分子筛均压阶段，空冷塔进气量达到51188Nm³/h，空冷塔阻力突然从17.2kPa下降至7.4kPa，现场请仪控校对阻力计正常，空冷塔底部持续排出大量白色结晶类固体，现空冷塔阻力维持7.5-8.5kPa稳定运行。 |

# 3 装置能耗

## **3.1 综合能耗及对比**

## **3.1.1空分空压单元**

表3-1 空分空压装置产品折算能耗表

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 单位 | 设计值 | 上月 | | 当月 | | 年止累计 |
| 数量 | 单耗 | 数量 | 单耗 | 数量 |
| 氮气产量 | Nm3 | / | 12797782 | 0.3627 | 13237760 | 0.3687 | 64918422 |
| 平均产量 | Nm3/h | 18000 | 17775 | 17793 |
| 液氮产量 | Nm3 | / | 1409611 | 1484089 | 7411121 |
| 平均产量 | Nm3/h | 1500 | 1958 | 1995 |
| 电消耗 | KWh/Nm³ | 0.37 | 5152923 | 5428143 | 26125467 |

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 单位 | 设计值 | 上月 | | 当月 | | 年止累计 |
| 数量 | 单耗 | 数量 | 单耗 | 数量 |
| 仪表风产量 | m3 | / | 7677316 | 0.1398 | 7773233 | 0.1394 | 37725196 |
| 平均产量 | Nm3/h | 10000 | 10663 | 10448 |
| 工厂风产量 | m3 | / | 3261809 | 3351299 | 16459320 |
| 平均产量 | Nm3/h | 13500 | 4530 | 4504 |
| 电消耗 | KWh/Nm³ | / | 1529117 | 1551091 | 7535216 |

空分空压装置5月份全月稳定运行；

空分能耗较上月有轻微上涨0.06 KWh/Nm³，低于设计电耗0.37 KWh/Nm³，原因为空冷塔阻力持续缓慢上涨，进塔空气量减少,液氮产量也相对减少；

常压液氮贮槽液位较稳定，最高液位76.34%，最低液位68.6%。原因：1.氮气增压机4-12日、31日共停止运行10天，停运期间0.85MPa氮气管网使用中压液氮汽化供应，消耗液氮期间SV-001液位缓慢下降；2.本月港储使用中压氮气共计装船2次，大概消耗液氮42m³左右。

图3-1 空分空压装置5月份液氮总量库存（中、低压储槽）趋势

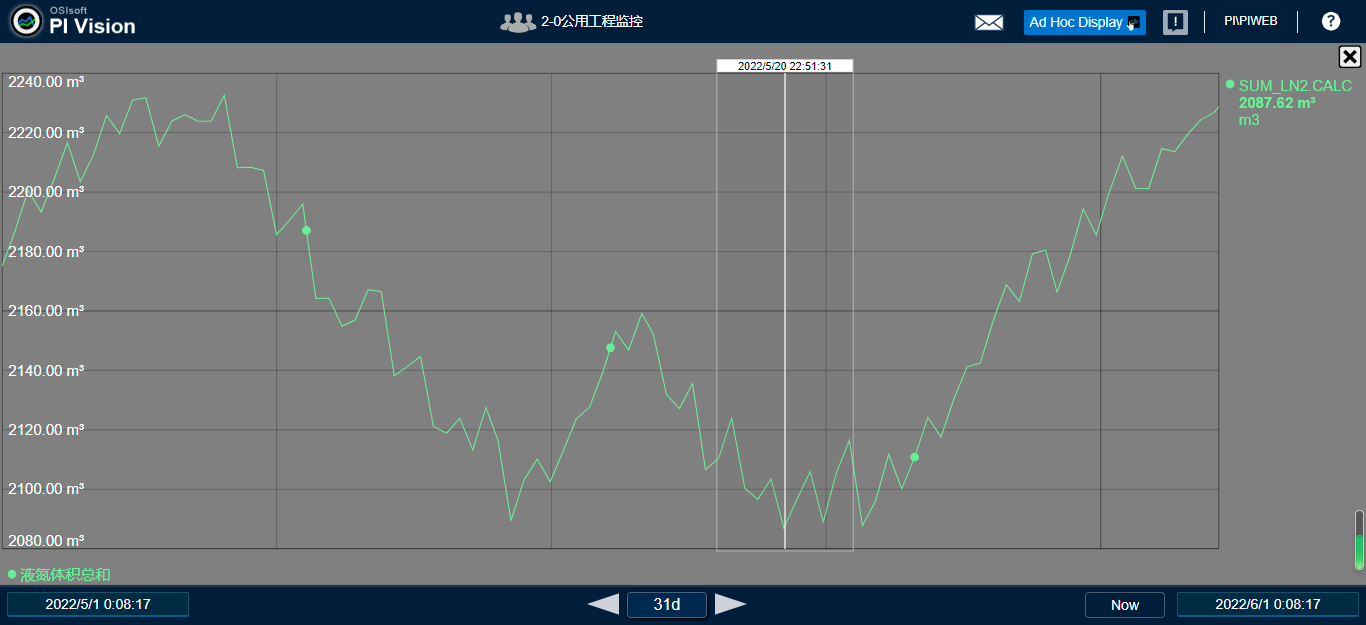


图3-2 空分空压装置5月常压液氮贮槽液位趋势

## 

## **3.1.2第二循环水场**

表3-3 第二循环水场消耗报表

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 单位 | 上月用量 | 本月用量 | 年止累计 |
| 耗电量 | kWh | 458546 | 474018 | 2297074 |
| 循环水外供量 | m3 | 3119928 | 3223968 | 15310956 |
| 平均外供量 | m³/h | 4333 | 4334 | / |
| 生产水补水量 | m3 | 26049 | 24642 | 121974 |
| 平均补水量 | m³/h | 36.2 | 33.1 | / |
| 0.5MPa蒸汽 | t | 22.2 | 26 | 119.7 |
| 单耗 | KWh/ m3 | 0.1470 | 0.1470 | / |

5月二循生产水补水为33.1m³/h，相比上月减少3.1m³/h，补水量设计值为120 m³/h，低于设计值；能耗与上月基本持平。

## **3.1.3厂前区制冷站**

表3-4 厂前区制冷站能耗报表

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| 指标名称 | 单位 | 上月用量 | 本月用量 | 年止累计 |
| 耗电量/单耗 | kWh | （根据实际电机功率估算）221400 KWh /0.378KWh/吨 | | |
| 除盐水 | m3 | 7 | 7 | 33.8 |
| 循环水消耗 | m3 | 1138844 | 1179884 | 4935720 |
| 110℃热水 | m3 | 55328 | 58186 | 270268 |
| 平均使用量 | m³/h | 76.8 | 78.2 | / |
| 7℃冷水 | m3 | 540495 | 586111 | 2863844 |
| 平均外供量 | m³/h | 751 | 788 | / |

5月份溴化锂机组WCH-001C单台运行模式供应厂前区冷冻水管网,本月相比上月110℃热水消耗量增加1.4 m³/h，7℃冷水外供量增加37 m³/h。

## **3.2 装置单耗对比分析**

（1）电：从上表中可以看出，每立方米氮气电耗0.3687 比上月0.3627略升0.06 kWh/Nm3，仪表风工厂风每立方米电耗0.1394比上月0.1398低0.004 kWh/Nm3。氮气单耗低于设计值0.37kWh/Nm3，空压单耗略降低。原因: 1.压缩机出口总管持续放空18-20%，保证仪表风和工厂风管网压力稳定；2.空冷塔阻力升高（设计值8-10KPa，现运行值17.5KPa左右，本月继续缓慢升高），造成空分整体能耗增加。

（2）循环水：本月循环水补水平均消耗为33.1t/h，比上月降3.1t/h，低于设计值120t/h，因厂前区制冷站溴化锂机组由原先设计的3开1备改为1开3备运行，对应的备用机组循环水阀门关小。

## **3.3 装置节能情况**

3.3.1 主要节能工作开展情况

（1）空分空压装置中压后备系统采用中压液氮泵NP003A/B给中压液氮罐SV002A/B充液体（正常3-4天充一次），待液位充满后停泵的运行模式。正常运行期间中压液氮罐通过自增压直接进入中压水浴或空温式汽化器汽化送出至中压氮气管网，减少了设计时中压液氮泵NP003A/B连续运行的电耗，避免因下游用户使用中压氮气时启动中压氮泵所产生的电耗和设备损耗，也增加了空分后备系统的可靠性和稳定性。

（2）降本增效方案：

1）厂前区制冷站溴化锂机组优化运行方式工艺调整优化，降低电耗及水耗，按照调整后单台溴化锂机组运行模式供应冷冻水管网。

2）分子筛电加热器出口温度由原设计180℃降为160℃稳定运行，分子筛冷吹峰值稳定132℃左右，满足分子筛纯化器再生需求。

3.3.2 主要节能设施运行情况

溴化锂机组两开两备更改为一开三备运行、分子筛电加热器出口温度设定值由180℃降为160℃运行，氮气增压机本月停运10天。

## **3.4节能建议及下月节能工作计划**

计划名称：液氮库存满足工况前提下优化氮气增压机连续运行改为间断运行。

目前现状：氮气增压机一开一备，为0.85MPa氮气管网稳定供应氮气，用户有重整装置和常减压装置。

具体措施：由于常压液氮罐液位到77%时罐满溢流，为减少装置能耗，当液位达到74%时采用停止氮气增压机运行，使用中压后备系统液氮汽化方式为0.85MPa氮气管网供应氮气。

预计效果：氮气增压机停止运行后，每天可节约电量528KWh。

# 4 装置原料

## **4.1 原料质量与控制指标分析**

表4-2 空气指标分析数据

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
|  | 组分 | 最大值 | 最小值 | 平均值 | 合格 | 不合格 | 合格率% |
| 空分入口管空气 | 二氧化碳ppm | 277.22 | 213.14 | 253.8 | 5 | 0 | 100% |
| 甲烷ppm | 2.06 | 0.84 | 1.17 | 5 | 0 | 100% |
| 总烃ppm | 2.06 | 0.84 | 1.17 | 5 | 0 | 100% |
| 乙炔ppm | 0 | 0 | 0 | 5 | 0 | 100% |

# 5 产品质量

## **5.1 馏出口合格率**

表5-1 产品馏出口合格率

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| 采样点 | 不合格数 | 合格数 | 采样总数 | 合格率，% |
| AE00503氮气纯度 | 0 | 9 | 9 | 100% |
| AE00601液氮纯度 | 0 | 9 | 9 | 100% |
| 仪表风露点 | 0 | 5 | 5 | 100% |

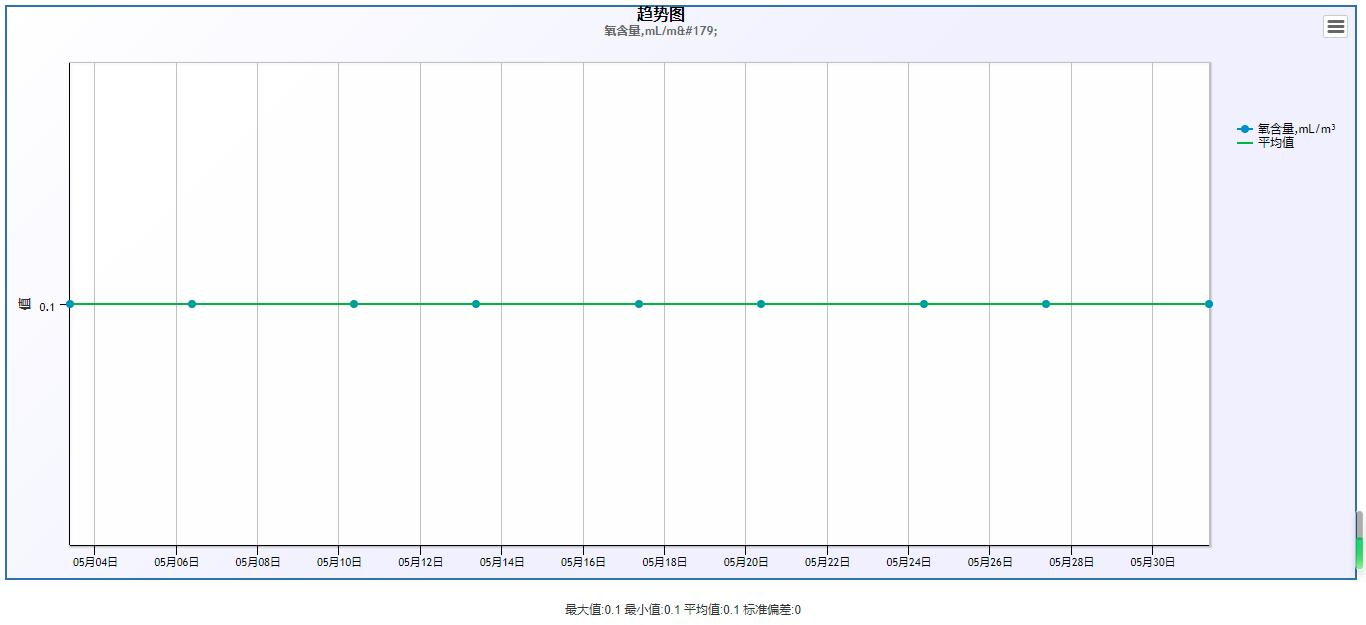
## **5.2 馏出口合格率**

5.2.1 氮气产品

表5-2 氮气产品合格率统计

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 采样点 | 组分 | 最大值 | 最小值 | 平均值 | 合格 | 不合格 | 合格率 |
| AE00503 | 氧含量ppm | 0.1 | 0.1 | 0.1 | 9 | 0 | 100.00 |

图5-1 氮气产品纯度趋势

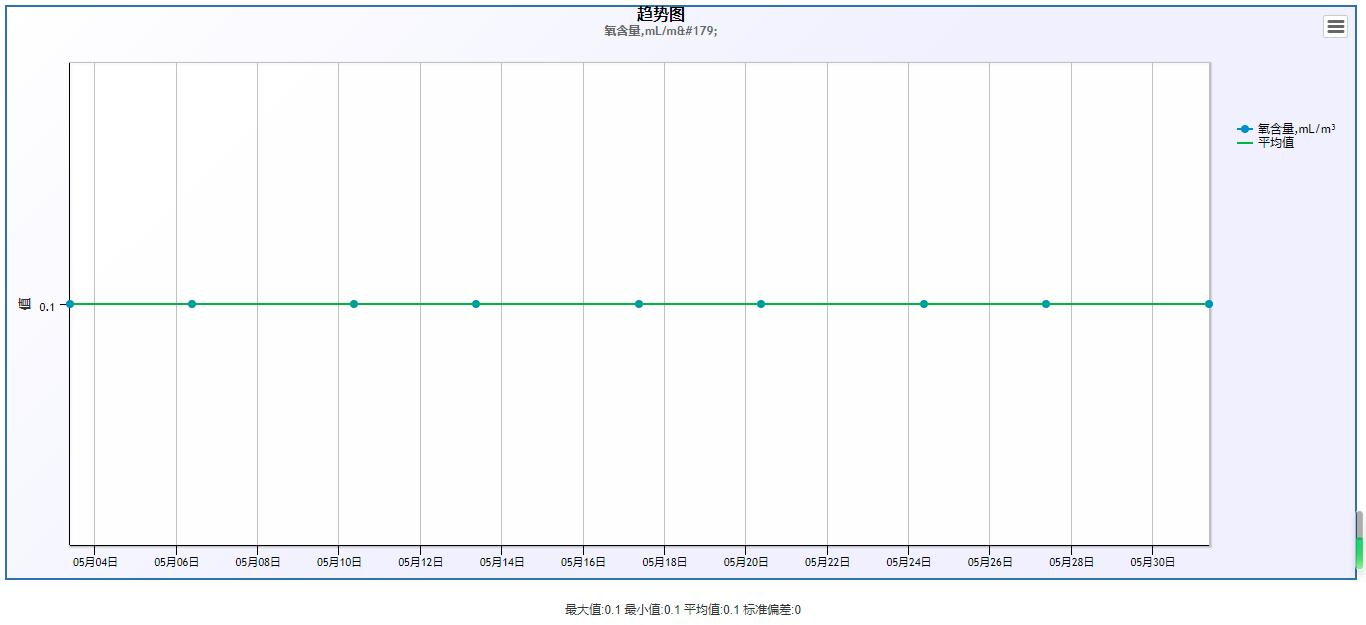


5.2.2 液氮产品

表5-3 液氮产品合格率统计

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 采样点 | 组分 | 最大值 | 最小值 | 平均值 | 合格 | 不合格 | 合格率 |
| AE00601 | 氧含量ppm | 0.1 | 0.1 | 0.1 | 9 | 0 | 100.00 |

图5-2 液氮产品纯度趋势

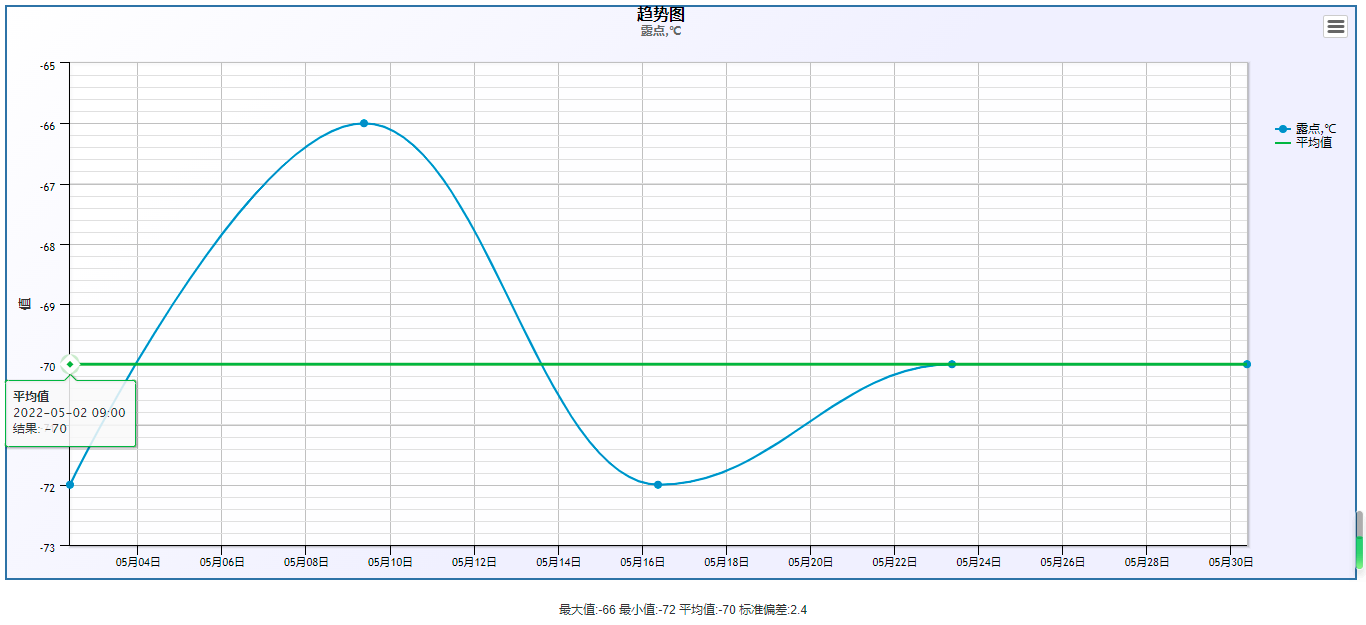


5.2.3 **仪表风产品**

表5-4 仪表风产品合格率统计

|  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 采样点 | 组分 | 最大值 | 最小值 | 平均值 | 合格 | 不合格 | 合格率 |
| 仪表风出空分界区前 | 露点 | -66 | -72 | -70 | 5 | 0 | 100.00 |

图5-3 仪表风产品露点趋势



空分空压单元主要产品质量数据分析总结：

通过对以上5月份空分空压主要产品质量趋势图进行总结如下：

（1）产品氮气纯度：全月都在5ppm以下，合格率100%，最大值:0.1ppm，最小值0.1ppm，平均值0.1ppm。

（2）液氮纯度：全月都在5ppm以下，合格率100%，最大值0.1ppm，最小值0.1ppm，平均值0.1ppm。

（3）仪表风露点：全月都在压力露点-10℃（-38.6℃）以下，合格率100%，最大值-66℃，最小值-72℃，平均值-70℃。

5.2.4 **二循水质分析**

表5-5 第二循环水场产品性质表

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 采样点 | 分析项目 | 规格指标 | 单位 | 2022-5-07 | 2022-5-17 | 2022-5-27 |
| 第二循环水场 | 供水压力 | 0.4--0.5 | MPa | 0.448 | 0.449 | 0.450 |
| 供水温度 | ≤33 | ℃ | 29.1 | 28.5 | 27.9 |

第二循环水场主要产品分析数据总结：

第二循环水场水质分析各指标见下图组：

图5-4 第二循环水场总铁趋势图

第二循环水场5月份全月总铁控制正常，稳定控制在1mg/L以下。

图5-5 第二循环水场浊度趋势图

第二循环水场5月份全月浊度控制稳定，全月均控制在10NTU以下。

图5-6 第二循环水场浓缩倍数趋势图

二循环5月份全月浓缩倍数控制稳定，循环水排污量控制2-3t/h，浓缩倍数控制5左右。

# 6 工艺过程管理

## **6.1 工艺控制指标**

表6-1 关键工艺控制指标

|  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 名称 | 位号 | 指标范围 | 单位 | 最大值 | 最小值 | 平均值 | 总数 | 不合格 | 合格率（％） |
| 0.6MPa氮气压力 | 5701PIC00801 | 0.6-0.75 | MPa | 0.708 | 0.676 | 0.693 | 180 | 0 | 100 |
| 0.85MPa氮气压力 | 5701PIC00802 | 0.85-0.9 | MPa | 0.879 | 0.861 | 0.866 | 180 | 0 | 100 |
| 2.5MPa氮气压力 | 5701PIC00803 | 2.2-2.8 | MPa | 2.465 | 2.221 | 2.339 | 180 | 0 | 100 |
| 仪表风管网压力 | 5701PIC01001 | 0.6-0.75 | MPa | 0.755 | 0.729 | 0.74 | 180 | 0 | 100 |
| 工厂风管网压力 | 5701PI01004 | 0-0.75 | MPa | 0.575 | 0.535 | 0.56 | 180 | 0 | 100 |
| 厂前区制冷站冷冻水供水温度 | 5602TI00104 | ≤12 | ℃ | 8.98 | 8.47 | 8.75 | 180 | 0 | 100 |
| 仪表风露点分析 | 无位号 | ≤-40 | ℃ | -66 | -72 | -69.8 | 180 | 0 | 100 |
| 产品氮气纯度 | 5701AE00503 | ≤5 | ppm | 0.313 | 0.177 | 0.243 | 180 | 0 | 100 |
| 空分液氮纯度 | 5701AE00601 | ≤5 | ppm | 0.1 | 0.1 | 0.1 | 180 | 0 | 100 |
| 常压液氮储罐液位 | 5701LIAS00601 | 30--75 | ％ | 75.5 | 69.1 | 72.3 | 180 | 0 | 100 |
| 空分液氮产量 | 5701FI00501 | ≥1800 | Nm³/h | 2787 | 1823 | 2066 | 180 | 0 | 100 |
| 空分二氧化碳含量 | 5701AIA00203 | ≤1 | ppm | 0.158 | 0.083 | 0.118 | 180 | 0 | 100 |
| 空分总烃含量 | 5701AIA00509-1 | ≤80 | ppm | 26.18 | 15.53 | 18.96 | 180 | 0 | 100 |

## **6.2 装置平稳率**

图6-1 空分空压装置平稳率

空分空压装置5月份平稳率基本保持100%。

**6.3 盲板管理**

本月空分空压装置盲板无变更。

# 7 工艺联锁及报警

## **7.1 装置联锁投用情况**

表7-1 装置联锁投用情况表

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| 空分空压装置联锁确认表 时间： 2022年5月31日 | | | | |
| 联锁 | DCS联锁总数 | 172 | DCS联锁已投用数量 | 169 |
| 未投用联锁 | 内容 | | 旁路原因 | |
| 1 | 膨胀机运行信号 5701HL00360A/B 丢失引发空分单元跳车联锁 | | 避免因膨胀机停车造成空分系统整体停车。 | |
| 2 | 中压液氮罐A自增压阀控制联锁 | | 后装置用氮量小，中压液氮罐后设置200m³氮气缓冲罐，手动增压可满足用户压力要求。 | |
| 3 | 中压液氮罐B自增压阀控制联锁 | | 后装置用氮量小，中压液氮罐后设置200m³氮气缓冲罐，手动增压可满足用户压力要求。 | |

## **7.2 装置联锁启动情况说明**

本月空分空压装置联锁正常投用，无联锁触发。

## **7.3 生产过程参数报警**

表7-2 参数报警统计表

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| 关键参数报警 | | |
| 1 | 已激活的报警总数 | 13058 |
| 2 | 报警率% | 3.51% |
| 3 | 报警抑制数 | 0 |
| 4 | 持续报警数 | 4 |

持续报警说明：

1）5701-TI07405（仪表风干燥器A/B/C电加热器出口温度）：空分空压单元干燥器A/B/C每次床层解析时，每次启动电加热器后，出电加热器的高温空气温度升高，则会产生报警，此报警每4小时报警一次。

（2）5701-TIAS00206（纯化系统电加热器出口温度）：空分空压单元纯化系统在每次床层解析时，每次启动电加热器后，出电加热器的高温污氮气温度升高，则会产生报警，此报警每4小时报警一次。

（3）5701-TIAS00401（主换热器入口温度）：空分空压单元主换热器系统在每次纯化系统解析完成后，床层中留有解析的余温，导致在该床层吸附过程中，正流系统空气将该床层的余温带入后系统，所以在主换热器入口会产生温度报警，此报警每4小时一次。

（4）5701-PDIA00121（空冷塔阻力）：空分空压单元每次纯化系统分子筛切换均压时，因进塔空气量增大，且空冷塔内部填料有轻微堵塞，当进塔空气量达到峰值时会触发空冷塔阻力高报警17kPa，此报警每4小时一次。

# 8 化工辅料、催化剂管理

## **8.1** **化工辅料消耗**

本月二循药剂：次氯酸钠消耗1.47吨，碳酸钠0.32吨、硝酸钙0.4吨。

8.1.1 辅料消耗量统计分析

表8-1 二循化工助剂消耗量统计

|  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 名称 | 1月 | 2月 | 3月 | 4月 | 5月 | 6月 | 7月 | 8月 | 9月 | 10月 | 11月 | 12月 | 年累计（t） |
| 单位 | T | T | T | T | T | T | T | T | T | T | T | T | T |
| 10%次氯酸钠 | 1.14 | 1.6 | 1.56 | 1.31 | 1.47 |  |  |  |  |  |  |  | 5.61 |
| 硝酸钙 | 1 | 0.45 | 0.5 | 0.93 | 0.32 |  |  |  |  |  |  |  | 2.88 |
| 碳酸钠 | 0.2 | 0.12 | 0 | 0.86 | 0.4 |  |  |  |  |  |  |  | 1.18 |

表8-2 二循化工辅料单耗统计

|  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 名称 | 1月 | 2月 | 3月 | 4月 | 5月 | 6月 | 7月 | 8月 | 9月 | 10月 | 11月 | 12月 |
| 单位 | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm | ppm |
| 10%次氯酸钠 | 0.38 | 0.58 | 0.48 | 0.41 | 0.45 |  |  |  |  |  |  |  |
| 硝酸钙 | 0.33 | 0.16 | 0.156 | 0.29 | 0.09 |  |  |  |  |  |  |  |
| 碳酸钠 | 0.07 | 0.04 | 0 | 0.27 | 0.12 |  |  |  |  |  |  |  |

二循药剂单耗分析：本月次氯酸钠单耗0.45ppm，硝酸钙单耗0.12ppm，碳酸钠单耗0.09ppm。相比上月硝酸钙和碳酸钠消耗降低，本月没有对生产水进行大量排补。

9 **工艺技术分析**

**9.1 主要工艺参数调整的技术分析**

**无**

## **9.2 装置长周期运行的相关技术分析**

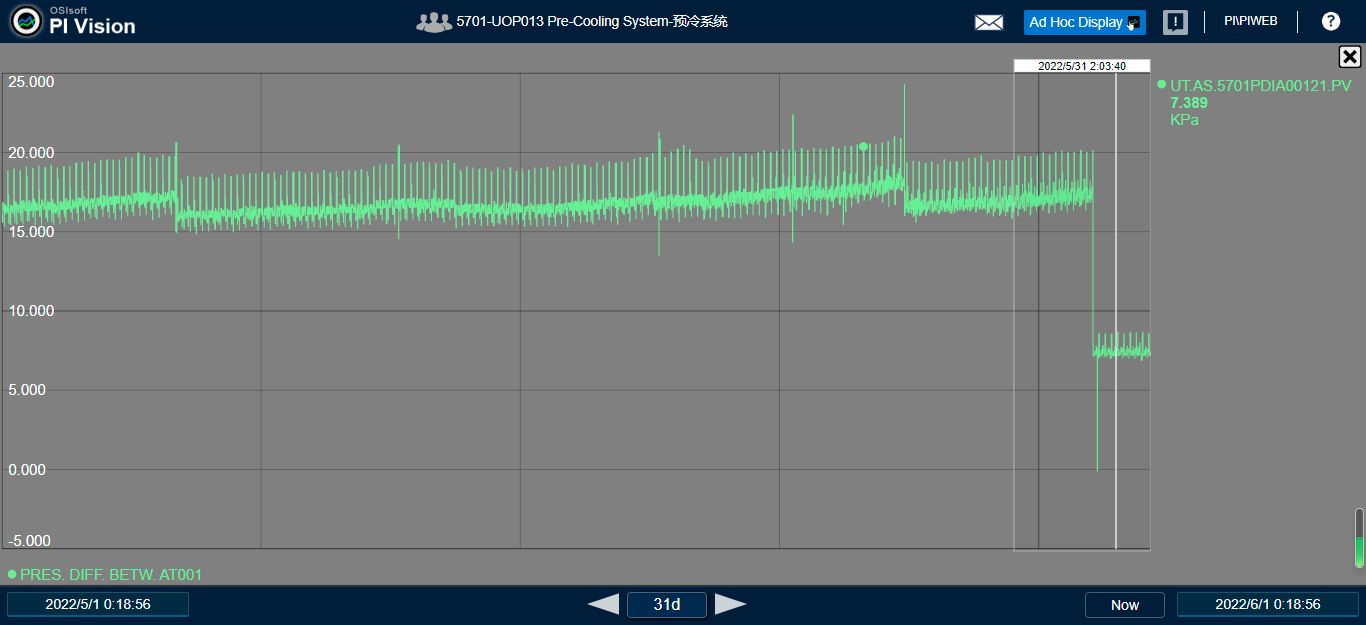
## **无**

## **9.3 生产瓶颈、热点问题的技术分析**

目前影响空分空压长周期运行的焦点问题还是空冷塔阻力缓慢升高问题，因阻力升高致空冷塔出口压力已下降7kPa左右，不仅增加空分整体能耗，堵塞严重时空分要被迫停车，本月空冷塔阻力30日前持续缓慢升高趋势。

现采取的措施:空冷塔底部导淋每班定期排放；二循塔池晚上关灯防止虫子掉落水池；常温水泵、冷冻水泵入口更换200目过滤网并每两天清理一次；二循水质控制降低碱度和钙硬度至低限运行。

本月30日之前空冷塔阻力缓慢上涨，正常运行时阻力为17-18.5KPa,期间有轻微波动，切换分子筛入塔空气量增加时阻力最高20KPa左右。30日11时分子筛切换时，大气量冲击致空冷塔阻力从17 KPa左右降至7.5 KPa左右，回到正常运行值；同时在空冷塔底部排出大量白色结晶类物质；后续继续采取管控措施，观察阻力运行趋势，待大检修停车打开空冷塔时彻底解决存在的问题**。**

5**月份空冷塔阻力趋势图**

# 10 技术改造

# 无

# 11 生产波动分析

# 无

# 12 工艺防腐

## **12.1 相关设施运行情况**

**运行正常**

## **12.2 腐蚀监测点分析结果**

表12-1 空分空压装置压缩机冷凝水水质分析

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| 采样点 | 控制指标 | 2022/5/17 |
| 空压机K001F级间冷凝水 | 硫化物mg/L | 0.01 |
| 铜离子mg/L | 1.13 |
| 氯离子mg/L | ＜3 |

表12-2 二循循环水工艺防腐分析

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| 监测时间 | 监测项目 | 设计值 | 分析值mg/L | |
| 2022.4.25-2022.5.25 | pH | 6.5～9 | 8.27 | |
| 2022.4.25-2022.5.25 | 氯离子 | ≤300mg/l | 45.7 | |
| 2022.4.25-2022.5.25 | 碳钢挂片 | ≤0.075mm/a | 编号：MS150 | 0.001 |
| 编号：MS151 | 0.003 |
| 编号：MS154 | 0.005 |
| 2022.4.25-2022.5.25 | 铜 | ≤0.005mm/a | 编号：CU363 | 0 |
| 编号：CU364 | 0 |
| 编号：CU392 | 0 |
| 2022.4.25-2022.5.25 | 不锈钢 | ≤0.005mm/a | 编号：SS131 | 0 |
| 编号：SS132 | 0 |

四月二循挂片目测和称重分析全部合格。

# 13 环保管理

# 无