



UASB 技术处理酒精废水

UASB 是升流式厌氧污泥床反应器(Upflow Anaerobic Sludge Blanket)的简称。这项处理工艺是由荷兰 Wageningen 农业大学教授 Lettinga 等人于 1972~1978 年开发研制的一项污水厌氧生物处理新技术。目前, UASB 反应器已经应用于多种类型的废水处理。下面具体介绍某酒厂应用“上流式厌氧污泥床处理高浓度有机废水技术”处理酒精废水的工程情况。

该厂主要以地瓜、玉米为原料生产酒精和淀粉, 高浓度有机废水来源于: 酒精车间排放的醪液, 部分经过滤回收饲料后, 日排放酒精废水 400m³; 粮食酒车间排放的池底水(40m³/d)和经过预处理后的淀粉废水 (600~900m³/d)。其废水水质为: pH=6, BOD₅=12.1g/l, COD=24.9g/l, SS=10g/l。

1 废水处理工艺

该厂废水处理分两个部分: 高浓度有机废水的厌氧处理和低浓度废水的好氧、物化处理, 其工艺流程如图 1 所示。厌氧采用 UASB 工艺, UASB 系统每日处理水量为 1040~1340m³, COD20t, SS8t。厌氧工段要求 COD 去除率达到 85%以上, 以便与后续的好氧处理相衔接, 使出水达到排放标准。

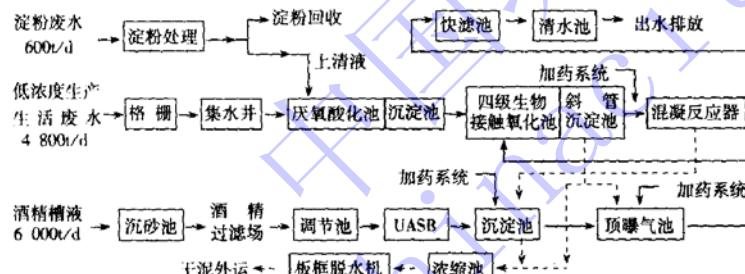


图 1 工艺流程图

2 生产运行情况

从开始酒精废水厌氧处理的调试, 至全部酒精废水进入 UASB, 有机负荷达 8kg/COD (m³·d) 止, COD 去除率稳定在 90%以上, 出水 COD 为 3800mg/L, SS 为 2500mg/L。各项指标均能达标, 顺利通过省环保局组织的工程验收。

其厌氧处理调试分为 3 个阶段: 污泥驯化培养期、负荷提高期、满负荷运转期。

① 污泥驯化培养期

接种污泥来源与驯化: 启动部分厌氧池, 分几次投入高温厌氧活性污泥, 启动时测得混合液污泥浓度为 17g/L。当厌氧池升温到 40℃, 以 0.1~0.3kg COD/(m³·d) 的容积负荷投加废醪液, 当温度升高到

52℃, 负荷达 2.0kgCOD/(m³·d) 时即进入正常提高负荷阶段。

驯化期间间歇进水, 根据浓度和水量控制负荷。要求控制反应器出水 VFA<200mg/L, pH 在 7.2 以上、COD 去除率在 80%以上且产气量正常, 方可进一步提高负荷。

② 负荷提高期

负荷提高期以负荷从 2.0kgCOD(m³·d) 起至全部废水进入厌氧池, 负荷提高到 7~12kgCOD/(m³·d) 止。

③ 满负荷运转期

全厂的废水均进入污水处理站处理, 可提高负荷和产气量, 且 COD 去除率不变(90%以上)。随着水质的波动, 有机负荷总稳定在 8kgCOD/(m³·d) 以上, 当池底部出现颗粒污泥, 随后污泥颗粒化的速度越来越快, 颗粒污泥的大量积累, 极大地改善了污泥的沉淀性和稳定性, 出水悬浮物浓度进一步降低。

3 主要控制措施

通过生产调试研究表明, 主要应严格控制以下三个条件, 就可获得较好的处理效果。

① pH 值及 VFA 的控制

pH 值的高低变化是确定反应器进料量的一个主要参数。启动期间, 厌氧出水 pH 值控制在 7.0~7.2 以上, 同时将出水的 VFA 控制在 200mg/L 以下。酒精车间废醪液 pH 值一般为 4.0, 新鲜的醪液与调节池中回流的厌氧出水消化液混合后, pH 值一般在 7.0 以上, 符合进水要求。调试过程表明, 在厌氧发酵过程中, 控制好进水量和回流水量, 可以省去加碱的费用。在稳定运行时, 可减少或停止回流。

② 温度连续性的控制

反应器温度应保持一定的稳定性, 防止温度变化超过±2℃/d。以利于反应池高效稳定, 提高纤维素的去除率。

③ 投配负荷的控制

调试期间通过逐步提高原液的进料量, 从而达到逐步提高有机负荷的目的。

4 处理效果

该厂处理酒精废水取得如下稳定运行的工艺参数: 有机负荷 7~12kgCOD/(m³·d), COD 去除率 85~96%; 进水 SS>10g/L, 出水 SS<2.5g/L, 平均去除率 89%; 进、出水 BOD 平均为 23.585g/L, 825mg/L; 平均产气量 2.3m³/(m³·d)。