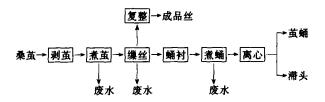


间歇式活性污泥法处理缫丝厂煮蛹废水

1 缫丝生产工艺及废水来源

缫丝生产过程中产生煮茧、缫丝和煮蛹废水、缫丝后的剩余副产品蛹衬,加入纯碱水煮后,再经离心机分离成茧蛹和滞头,茧蛹是高蛋白食品,滞头粉碎后纺纱、蛹衬水煮过程中产生的废水 pH = 12, $COD_{Cr} = 1800 \text{mg} \cdot 1^{-1}$, $BOD_{S} = 1060 \text{mg} \cdot 1^{-1}$, $SS = 1500 \text{mg} \cdot 1^{-1}$, 其生产工艺流程如下:



2 废水处理工艺

煮茧废水和缫丝废水可以达到污水综合排放标准,这里只讨论对煮蛹废水的处理. 煮蛹废水的 COD_{Cr} 和 BOD_5 均比较高,且 $BOD_5/COD_{Cr}=0.59$,具有很好的可生化性. 因此,采用以生化处理为主的工艺路线. 由于废水的 pH=12,影响微生物的生长繁殖,因此,在生物处理之前,需调整废水的 pH值. 我们没有采用传统的用酸中和的工艺,而是利用 SBR 法处理废水的特点,调整了废水的 pH值,其废水处理工艺流程如下:

3 运行效果

试运行主要目的是培养和驯化 SBR 反应池中的活性污泥. 试运行阶段活性污泥适应性较差,因此,煮蛹废水用硫酸中和至 pH = 7—8. SBR 反应池中接种的活性污泥是某酒厂污水处理车间排弃的活性污泥. SBR 反应池投人活性污泥后,加入 50%的煮蛹废水,再加入 50%的自来水稀释,进行鼓风闷曝,当出现活性污泥絮绒后停止曝气,进入沉淀阶段,然后将排放池内 50%的上清液,再加入经中和的煮蛹废水进行下一处理周期. 在试运行过程中逐渐增加污水处理负荷,经过 2 个月的试运行,SBR 反应池内形成了适应性良好的活性污泥,转入正常运行. 试运行后期,煮蛹废水不再用硫酸中和,直接进入 SBR 反应池进行处理. 正常运行后,各项指标均达到了国家污水综合排放标准(结果见表 1),SBR 法的 5 个工序控制为: 进水时间 1h,曝气时间 8h,沉淀时间 1.5h,排水时间 1h,待机时间 0.5h.

项 目	pH 值	COD _{Cr} /mg·l ⁻¹	BOD ₅ /mg·l ⁻¹	SS/mg·l ⁻¹
处理前	12	1800	1060	1500
处理后	7.2	88	30	65
去除率/%		95.1	96.6	95.7

表1 煮蛹废水处理前后水质比较

4 效果分析

碱性高浓度有机废水如果用酸中和后进行生物处理,既增加了中和处理设备,又消耗了一定量的酸,增加了运行费用。我们根据 SBR 法进水、反应、沉淀、排水、待机等五个工序的特点,整个废水处理周期实际经历了厌氧、缺氧、好氧三个阶段。用排水、待机、进水三个阶段酸解产生的有机酸和 CO₂ 中和煮蛹废水的碱,然后进入充氧反应阶段,达到了厌氧酸化和生物氧化处理的目的。在实际工作中,由于试运行阶段 SBR 反应池中的活性污泥没有培养好,因此,煮蛹废水需进行中和处理,活性污泥训化好后,煮蛹废水不再进行中和处理,可直接进入 SBR 反应池进行厌氧酸化和生物氧化处理。

- (1) SBR 反应池集厌氧、缺氧、好氧反应于一体,可根据需要灵活调整工艺,去除有机物的效率比较高.本方法将沉淀、排水、待机、进水、反应设计成厌氧、缺氧、好氧处理工艺,有机物去除率很高,COD_C去除率达95.1%,BOD₅去除率达96.6%.
- (2) 间歇式活性污泥法也称序批式活性污泥法. 现行的活性污泥法的各种系统和运行方式多是连续的,但是在活性污泥法的初期,都是间歇运行的,由于种种的原因,如:运行操作比较烦琐,曝气装置易于堵塞以及某些认识问题等,对活性污泥法采用了连续运行的方式. 近几十年来,电子计算机自动控制工程得到飞速发展,污泥回流、曝气以及混合液中的 DO、COD_C、pH 值、电导率等指标都可以用计算机加以控制,污水处理可以实现自动化操作的运行管理,这样,为重新考虑采用 SBR 法创造了条件. SBR 法是间歇性处理废水,在排放前对水质进行检测. 水质合格时排放,不合格时停止排放,处理出水稳定可靠,而在水量较大或连续性进水时可通过几个 SBR 反应池交替使用,从而实现污水的连续处理,连续排放.
- (3) SBR 法工艺简单,可缩小调节池,设备投资小,运行费用低,易于操作管理,适用范围比较广,对 SBR 法典型的五个处理工序进行灵活的改进,可得到不同的污水处理工艺,是一种很有发展前景的活性污泥法.如:循环式活性污泥新技术(CASS 法)就是 SBR 法基础上发展起来的.

5 缫丝厂煮涌废水试验

某缫丝厂日排放煮蛹废水 80m³, 我们采用间歇式活性污泥法处理,废水处理后 pH = 7.2, COD_C 去除率为 97.7%, BOD 去除率为 98.6%, SS 去除率为 98.5%, 达到了国家污水综合排放二级标准. 实践证明,该方法不但切实可行,而且具有工艺简单、投资小、效果好、能耗少等优点.

周荣刚¹⁾ 马 云¹⁾ 张爱超¹⁾ 殷永泉²⁾ 供稿(1. 山东省临沂市环境监测站, 2. 山东大学环境科学系)