

生物转盘处理印染污水的试验

天津市第二印染厂污水处理组

天津大学土建系给水排水专业

我厂是一个棉布漂炼、染色、印花加工的工厂。印花污水含有各种染料、助剂等有机物和无机盐，颜色多变且深。有机物浓度若按 COD 计算，漂炼车间污水为 1000—6000 毫克/升， $\text{pH} > 11$ ；印染车间污水为 200—400 毫克/升， $\text{pH} 7—9$ ，氨氮 20—50 毫克/升。

在无产阶级文化大革命的推动下，我们与天津大学土建系给水排水专业的师生协作，从 1972 年开始用生物转盘对印染污水进行生化处理试验。三年多来，我们本着自力更生的精神，因陋就简地试制了三套直径分别为 3 米、0.6 米、0.75 米的转盘，进行了污水处理试验，取得了一些成绩。现将试验情况报告如下。

生物转盘的构造及水 处理工艺流程

一、生物转盘的特点

生物转盘是由一系列圆盘(或多角形盘片)通过水平横轴串联而成。盘片下半部浸没在污水中，借电机或水轮的驱动而慢慢旋转，圆盘各部时而浸在水中，时而露于空中，在有机物浓厚的污水中培养后，盘表面生长一层生物膜。生物膜上的微生物从水中摄取有机物，并从空气中及氧化槽中吸收氧来氧化有机物和繁殖生长，从而污水即得到净化。

二、生物转盘的构造和工艺流程

开始，使用直径为 3 米的单轴两级生物转盘，共 19 片。由于供水等客观条件限制，试验很不方便。于是又制造一套圆盘直径为 0.6 米的两级双轴生物转盘，材料为聚氯乙烯硬泡沫塑料(图 1)。后来，又改用 0.75 米的单轴四级生物转盘进行运转试验，盘片为不饱和树脂玻璃钢片，每级 15 片，共 60 片，其规格见表 1。

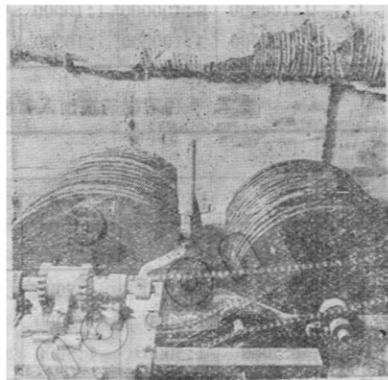


图 1 两级双轴生物转盘

表 1 单轴四级生物转盘设备规格

设 备	规 格	设 备	规 格
氧化槽直径	800 毫米	片间净距离	17 毫米
氧化槽总长	1510 毫米	每片厚	1 毫米
进出水布水槽位差	3 毫米	实际容水量	0.32 立方米
转盘直径	750 毫米	轴心到水面距离	50 毫米
转盘总片数	60 片	导流槽上口宽	50 毫米
转盘总表面积	53 平方米		

单轴四级生物转盘氧化槽为半圆形，每级槽下有排泥阀门。转盘由一台带有摆线减速器的电动机，经过齿轮变速箱，由链条带动旋转，有四档速度可调，常用转速为 7.5 转/分和 4 转/分。试验用的污水由车间送到配水槽，用泵将污水提到高位槽，污水经管道流入第一级转盘，一级出水经导流槽流入第二级转盘，二级出水再依次流经三、四级转盘，出水流人沉淀箱，清液由溢流口流入下水道，污泥由排泥阀排走，转盘旋转方向与水流方向相同(见图 2)。单轴四级转盘的外观情况如图 3。

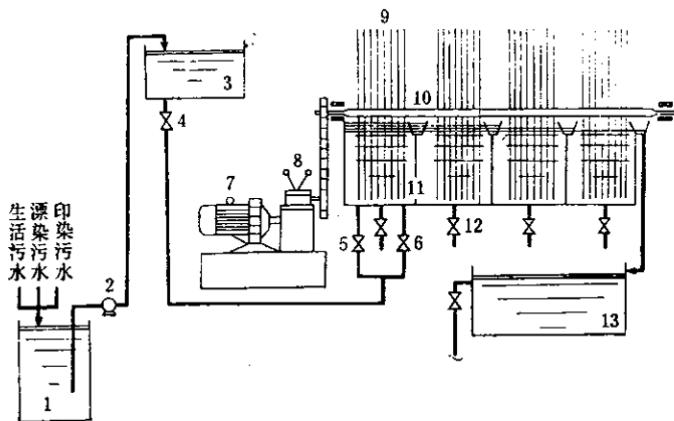


图 2 工艺流程图

1.配水槽； 2.泵； 3.高位槽； 4.转心阀； 5,6.进水调节阀； 7.电动机；
8.减速变速器； 9.圆盘； 10.导流槽； 11.氧化槽； 12.排污阀； 13.沉淀池。

生物膜的培养及其与处理效果的关系

一、生物膜的培养

单轴四级转盘的生物膜培养，水的配兑为粪便水(COD 在 1500—2000 毫克/升) 80—90%，印染废水 10—20%。当水充满氧化槽后，停止进水，转运 1 天。第 2 天开始连续小流量进出水，流量为 600—1000 升/日，运转 3—4 天，盘面形成半透明的一层生物膜，以游离菌为主，有少量胶团及丝状菌等，约一个星期生物膜逐渐增厚，由半透明至黄色变为灰色或深灰色，一、二级盘面有丝状纹路，除丝状菌、菌胶团外，出现鞭毛虫、豆形虫等原生动物。此后，又将水的配兑改为粪水：印染污水 = 1:1、1:5、1:9，流量逐渐加大，从开始培养驯化到运转试验约两个星期，此时粪水只加 5%。盘面除丝状菌、菌胶团外，可见到很多的原生动物，如等枝虫、钟虫、盖纤虫、漫游虫、楯纤虫等。COD 的去除率达 50—70%，至此，我们认为培养驯化告一段落，可以投入正常运转或试验，生物转盘上的生物膜见图 4。

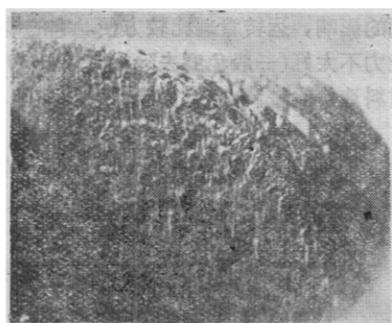


图 4 转盘上的生物膜

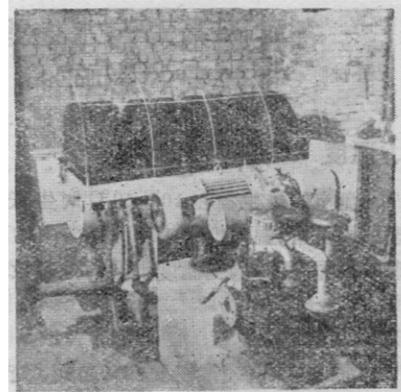


图 3 单轴四级转盘

二、生物相与污水处理效果的关系

1. 丝状菌和菌胶团对印染污水中的有机物有较大的分解吸附能力，菌胶团对冲击负荷的适应能力较丝状菌强。从 1973 年 7—8 月以后一段时间，四级转盘上几乎没看见丝状菌，但 COD 去除率仍达 50% 以上。

2. 在污水处理中出现的不同生物相，可以作为水质分析的一个参考依据。在转盘一级，因进水浓度(有机物)较高，水中溶解氧少，以细菌为主，经过二、三、四级处理后，水质变清，溶解氧增高，三、四级转盘出现一些较高等的原生动物，一般在印染水处理较清时，漫游虫、楯纤虫及钟虫等在第四级转盘面上占优势且活跃。溶解氧高时(3 毫克/升)，双轴两级或单轴四级转盘最后都出现大量轮虫，使生物膜显著减少。但是这些都只说明各级氧化槽内水的情况，与去除率的高低，没有绝对的对应关系。

表 2 溶解氧测定情况 1974 年

处 理	分析日期	溶 解 氧				
		进水	一级	二级	三级	四级
双轴两级转盘	6 月 24 日	0.5	2.4	3		
单轴四级转盘	6 月 24 日	0.3	0.6	0.9	1.2	1.6
	9 月 30 日		0.2	1.0	2.0	2.2

3. 正常脱膜是微生物新陈代谢的结果，而且是必要的。生物膜一般在 1—3 毫米厚时，处理污水能力最强，如果太厚了，靠盘面处容易引起厌气发黑，发生脱膜现象。但是，若大片连续脱膜，则说明微生物对水质的不适应或酸碱度太高，或有毒物质增加。应当适当控制和调节进水。同时，在膜严重脱落时，必须及时排泥，否则引起氧化槽内积泥过多而发酵，使水质恶化，

影响处理效果，在水温较高时更应注意。

各种因素对污水处理 效果的影响

一、温度

转盘上的微生物在10—40℃时生长良好，COD处理效果正常。温度低于10℃时，微生物不活跃，COD处理效果显著下降，当温度上升时处理效果又趋良好。

二、pH值

进水的pH值经常在8—10之间，处理效果正常。经过四级转盘后，出水pH值一般为7—9。从进水到出水pH值降低1—2。进水pH值虽然偶而达到11或降到6，但未发现异常现象。

三、BOD、COD浓度负荷及水力负荷

因条件所限，BOD的测定是用两层水浴人工控制办法，保持温度在20℃，所以数据不多。有机物情况以COD为主要指标，在正常情况下，单轴四级转盘COD去除率在50—70%，BOD去除率90%左右；COD负荷为25—50克/米²/日，BOD负荷平均为18—20克/米²/日。水力负荷0.15—0.2吨/米²/日。有时水力负荷虽有较大变化，但COD去除率没有多大变化，例如水力负荷原为0.07吨/米²/日，COD去除率为62%，水力负荷突然增至0.15吨/米²/日，COD去除率为60%。由此看来，生物转盘在一定条件下，能经受一定范围水力负荷的变化而不致明显的影响处理效果。

四、转速和流向

单轴四级生物转盘的转速为4转/分和7.5转/分（相当于线速度9.4—17.6米/分）。有一段时期，转盘生物膜脱落较多，转盘的转速由7.5转/分改为4转/分，但仍然没有解决生物膜的脱落问题，后来又恢复原来转速，氧化槽内沉淀的膜较4转/分时少。经两年多运转情况看来，线速度不宜低于10米/分，一般以20米/分左右为宜。

双轴两级和单轴四级生物转盘的转动方向和进水流向是相同的，运转两年多没有发生异常现象，转动方向与水流方向相同，能防止进水走短路，同时有利于将脱落的生物膜带出来。

五、生物转盘停转及恢复情况

生物转盘因客观情况停止运转时，在3—4小时内恢复运转，不至于影响处理效果。单轴四级转盘一次在中午停止运转，停止前COD去除率为67%，停转时把氧化槽内水放空，到次日晚开始进水，第三天早上取样化验，COD去除率为57%。又如，停转前1974年1月16日COD去除率为66.9%，1月18日COD去除率40%，20日下午停止运转，将氧化槽内的水全部放空，停车共13天，到2月2日夜班恢复进水，2月3日早班COD去除率为12%，2月4日早班COD去除率为45%，5日COD去除率为50%，6日COD去除率达61%，短短两三天就可恢复正常。

停转时间较长时，最好将氧化槽内水放空，因转盘浸水部分几个小时后生物膜即厌气发黑，恢复较慢。

六、生物转盘的材料

我们制做生物转盘采用的材料有聚氯乙烯硬泡沫塑料、不饱和树脂玻璃钢和聚氯乙烯塑料板，这三种材料都适用。但运转两年多后，不饱和树脂玻璃钢表面的树脂有被腐蚀的情况，这是由于转盘进水碱性腐蚀的结果，还是由于微生物将树脂分解所造成，目前尚不清楚。一般认为盘面还是以稍粗糙为好。我们曾在转盘上插木板、竹片、玻璃等物，运转几天后均被生物膜所覆盖。

七、双轴两级与单轴四级转盘处理效果比较

选用同样的印染污水，均采用0.12吨/米²/日的水力负荷，分别进入双轴两级与单轴四级转盘运转一段时间。结果，单轴四级转盘COD处理效果比双轴两级处理效果一般高8—10%。因此，在盘片表面积相同的情况下，适当增加级数对提高处理效果是有益的。

结语

用生物转盘法处理印染污水，经两年多的试验，我们认为，它对印染污水的处理有一定效果。它的优点表现为耗电量较少，管理费用较省，没有污泥膨胀，不受泡沫剂的影响，运转管理比较方便。它的缺点表现在脱色能力不太好（一般色度去除只有20—30%），目前转盘材料造价比较高，冬天需要保温。