阜阳废水处理一体 工业污水净化设备

产品名称	阜阳废水处理一体 工业污水净化设备
公司名称	上海新德瑞环保科技有限公司
价格	21430.00/套
规格参数	品牌:新得瑞 型号:按需定制 产地:江苏常州
公司地址	上海市奉贤区南桥镇西闸公路566号同地址企业9 9+
联系电话	15061128111 15061128111

产品详情

解决废水中重金属的方法有很多,有絮凝法、化学沉淀法、吸附法、离子交换、生物法、膜法、微电解 食盐水等。

电絮凝法为近些年颇有潜力的一种废水处理工艺,此加工工艺使用方便,工作效率高,不含有混凝剂,是一种环境友好的污水处理工艺,已经被用以解决生活污水处理、电镀废水处理、重金属废水、造纸废水、含油污水。本试验选用电絮凝方法对冶金行业污水予以处理,改善了原始 p H、极板间距、电流强度、反应速度等数据标准,取得了显著应用效果。

- 1、试验一部分
- 1.1 试验自来水与仪器设备

试验自来水来源于于某冶炼厂污水,废水水质如表1。

测试仪器:国外ThermoFisher6300ICP检测仪,hachHQ40d检测仪。

1.2 实验方案

电絮凝实验方法为自做机器设备,电絮凝反应槽宽度为400mmX200mmX200mm,电极板选用招极片,宽度为150mm×100mm×3mm,10块平板电脑电极排列在反应槽内,间隔为20mm。废水根据磁力驱动泵开展循环系统,废水进去后逐渐循环系统,开机后调整至需要电**算时间,隔一段时间后抽样100mL,静放10min后取发酵液检测Ni和Co成分。

2、结果和探讨

2.1 原始 p H 值对电絮凝功效的危害

在极板间距 2 0 mm、电流强度 1 5 m A / c m 2、槽工作电压 2.8 V、反应速度 4 m i n 环境下,用 0.1 m o 1 / L 硫酸和 0.1 m o 1 / L 氢氧化钠溶液调整污水的处理 p H 值,调查污水原始 p H 值对金属离子污泥负荷产生的影响,结论如下图 1 ,处理之后水体如表 2。

由图 1 得知,当原始 p H = 5 时,N i 和 C o 的污泥负荷都不高,分别是 7 2 %、 6 2 .5 %。伴随着 p H 系数的上升,污泥负荷也会跟着上升,当原始 p H > 7 时,伴随着 p H 系数的上升,污泥负荷保持稳定,N i 的污泥负荷做到 9 9 %,C o 的污泥负荷做到 9 8 %之上。酸碱性标准下会适合形成 A I (0 H) 3 及其铝多核甲基化学物质,无法有效吸咐和二沉池金属离子,伴随着 p H 系数的上升,产生的 A 1 (0 H) 3 及其铝多核甲基化学物质比较多,二沉池效果越好。因此电絮凝处理重金属废水还好偏碱环境下。由表 2 得知,当 P H = 7 .0 时,N i 的污泥负荷做到 9 9 .5 7 %,可是处理之后 N i 含量为 2 .9 m g / L,不符合国家标准 G B 2 5 4 6 7 — 2 0 1 0 《铜、钴、镍工业污染源排放标准》中 N i 矣 0 .5 m g / L、C o < 1 .0 m g / L 排放规定。当原始 p H = 8 时,处理之后 N i 含量为 0 .3 m g / L,C o 含量为 0 .2 m g / L,充分满足国家标准排出规定,因此电絮凝佳原始 p H 数值 8 .0。

2.2 极板间距对电絮凝功效的危害

在原始 p H = 8.0、电流强度 1.5 m A / c m 2、反应速度 4 m i n 环境下,调查电絮凝极板间距对金属离子污泥负荷产生的影响,结论如下图 2 m 所显示。

由图 2 得知,极板间距在 1 0 - 4 0 mm范围之内,伴随着极板间距增大,N i 和 C o 去除首先扩大后减少。极板间距 2 0 mm时,N i 和 C o 的污泥负荷高,分别达到 9 9 . 9 1 %、 9 8 . 6 4 %。主要是因为同样电流强度环境下,极板间距越低,电级侵蚀作用和电级工作中表层运用越充足,效果也是就越好。但极板间距小,极片之间的静电场遍布不均性**,易导致短路故障反映,与此同时在同一电流强度下,间隔越多,槽工作电压将上升,电力消耗也增大,因此佳极板间距为 2 0 mm。

2.3 电流强度对电絮凝功效的危害

在原始 pH=8.0、极板间距 20mm、反应速度 4min 环境下,调查电流强度对金属离子污泥负荷产生的影响,结论如下图 3 所显示。

由图 3 得知,伴随着电流强度增大,Ni和Co的污泥负荷扩大。电流强度为 5 maA/cm2时,Ni和Co污泥负荷均低于65%,15 mA/cm2时,Ni和Co污泥负荷高,自此再扩大电流强度,污泥负荷升高高不显著,基本上保持稳定。这是因为电**密度越大,阳极板间所产生的Al3+越大,阴极板增加更多的H2泡,二沉池、气浮机效果越好,处理能力越大。但是当电流强度达到一定抗压强度时,电解法所产生的Al3+越大,形成Al(OH)3W&招多核甲基化学物质也比较多,二沉池效果越好,污泥负荷越大。但是当电**浓度值再上升时容易产生胶体溶液抵触,反倒也会降低二沉池水平,因此电絮凝佳电流强度15 mA/cm2。

2.4 反应速度对电絮凝功效的危害

在原始 pH = 8.0、极板间距 2.0 mm、电流强度 1.5 mA / cm 2、槽工作电压 2.8 V环境下 ,调查 反应速度对金属离子污泥负荷产生的影响,结论如下图 4 所显示。

由图 4 得知, Ni和Co的污泥负荷伴随着电絮凝时间的推移而变化, 1-2 min内Ni和Co的污泥

负荷明显**,反应速度在 4-10min内Nin污泥负荷**保持稳定, <math>4min时Nin污泥负荷已经达到 99.91%。 <math>4-10min内Con污泥负荷迟缓**, 8min时做到 99.95%,以后保持稳定。但 <math>4min时Con含量为 0.2mg/L, 合乎Co-1.0mg/L排放规定。因为反映时间越长电力消耗越大,因此在符合排放标准情况下, <math>4min为比较好的反应速度。

电絮凝反应造成淤泥偏少,沉淀显深蓝色,对电絮凝处理 4 m i n 后沉淀干躁解决,阐述了这其中的N i 、 C o 、 A 1 成分,结论如表 3 。

表 3 分析数据中,沉淀中Ni含量做到 6 1.2 0 %,这跟沉淀深蓝色外型相符合。因为沉淀中Ni含量高,中后期能通过其他方式对这其中的Ni进行处理或重复利用。

3、结果

根据实验分析了电絮凝方法对重金属废水处理效果,各自研究了原始 p H 、电流强度、极板间距、反应 速度等多种因素,研究发现:

- (1)伴随着PH系数的上升,污泥负荷也会跟着上升,当原始PH 7时,Ni的污泥负荷做到99%,Co的污泥负荷做到98%之上。极板间距10-40mm范围之内,伴随着极板间距增大,Ni和Co去除首先扩大后减少。极板间距20mm时,Ni和Co的污泥负荷高,分别达到99.91%、98.64%。
- (2)伴随着电流强度增大,Ni和Co的污泥负荷一直**,当电流强度为15mA/cm2时,Ni和Co污泥负荷高。Ni和Co的污泥负荷伴随着电絮凝时间的推移而变化,4min时Ni的污泥负荷已经达到99.91%,8min时Co的污泥负荷做到99.95%。
- (3) 重金属废水处理佳标准为:原始pH=8.0、极板间距20mm、电流强度15mA/cm2、反应速度4min,这时Ni污泥负荷为99.91%,污水处理后Ni的含量为0.3mg/L,Co污泥负荷98.64%,Co的含量为0.2mg/L,合乎国家标准GB25467—2010《铜、钴、镍工业污染源排放标准》中Ni 0.5mg/L、Co 1.0mg/L排放规定。