文章编号: 1004-0609(2013)04-1152-08

酯化改性麦糟对 Pb(II)的吸附特性

李青竹^{1,2,3}, 覃文庆², 柴立元^{1,3}, 王庆伟^{1,2,3}

(1. 中南大学 冶金科学与工程学院, 长沙 410083; 2. 中南大学 资源加工与生物工程学院,长沙 410083; 3. 中南大学 国家重金属污染防治工程技术研究中心,长沙 410083)

摘 要: 以啤酒工业废弃物麦糟为原料,采用一步快速酯化改性法制备高效重金属离子吸附剂酯化改性麦糟。研 究酯化改性麦糟对 Pb(II)的吸附行为、吸附动力学及吸附机制。结果表明:在较宽的 pH 值范围(4~8)内,酯化改 性麦糟表现出对 Pb(II)良好的吸附性能。由 Langmuir 吸附等温线方程计算得到该吸附剂对 Pb(II)的理论饱和吸附 量为 393.7 mg/g, 高于文献报道的大多数吸附剂的吸附量。吸附反应很快在 15 min 内达到平衡, 吸附符合拟二级 动力学方程。活化能的计算表明吸附为活性化学吸附。酯化改性麦糟吸附 Pb(II)主要是羟基和羧基中 C-O 基团 的氧原子与 Pb(II) 配合的结果。

关键词: 酯化改性麦糟; 吸附; Pb(II); 动力学; 吸附机制 中图分类号: 0647.3 文献标志码: A

Characteristics of Pb(II) adsorption on esterified spent grain

LI Qing-zhu^{1, 2, 3}, QIN Wen-qing², CHAI Li-yuan^{1, 3}, WANG Qing-wei^{1, 2, 3}

(1. School of Metallurgical Science and Engineering, Central South University, Changsha 410083, China;

2. School of Minerals Processing and Bioengineering, Central South University, Changsha 410083, China;

3. Chinese National Engineering Research Center for Control & Treatment of Heavy Metal Pollution,

Central South University, Changsha 410083, China)

Abstract: Spent grain, a by-product of brewing industry, was used to prepare an efficient heavy metal adsorbent using one-step and fast esterification method. The adsorption behaviors, adsorption kinetics and mechanism of Pb(II) by esterified spent grain (ESG) were investigated. The results show that the esterified spent grain exhibited good adsorption performance over the wide pH range of 4-8. The maximum theoretical Pb(II) adsorption capacity of ESG calculated from Langmuir isotherm is 393.7 mg/g, which is higher than that of other adsorbents reported. The sorption process is very fast and the equilibrium is established in 15 min. The sorption kinetics is well described by the pseudo-second order kinetic model. The calculated activation energy (E_a) implies that adsorption of Pb(II) on ESG is a chemical adsorption. Fourier transform infrared spectroscopy (FTIR) analysis demonstrates that the oxygen atoms of hydroxyl group and the carbon-oxygen (C—O) in carboxyl group of ESG complexing with Pb(II) leads to the adsorption.

Key words: esterified spent grain; adsorption; Pb(II); kinetics; adsorption mechanisms

据中华人民共和国国家统计局统计,2010年全国 铅的排放量达140.805 t,其中有色金属矿采选业及有 各行业工业废水排放总量达 211.86 亿 t,工业废水中 色金属冶炼及压延加工业为含铅废水排放的主要源头

收稿日期: 2011-07-12; 修订日期: 2012-12-04

通信作者: 王庆伟, 讲师, 博士; 电话: 0731-88830875; E-mail: qw_wang@csu.edu.cn

基金项目:国家杰出青年科学基金资助项目(50925417);国家高技术研究发展计划资助项目(2011AA061001);中南大学博士后基金资助项目;湖南 有色研究基金资助项目

分别占 61.60%和 20.27%。铅是一种具有神经毒性的 重金属元素,进入人体主要损害骨髓造血系统和神经 系统,引发贫血症、神经机能失调及肾损伤并对儿童 造成大脑的损害^[1]。含铅废水的处理方法主要包括化 学沉淀法、膜分离法、离子交换法、电解法和吸附法 等^[2],其中吸附法处理含铅废水因其成本低廉、操作 简单、不产生二次污染等优点成为研究的热点^[3]。

传统吸附剂活性炭可以同时吸附多种重金属离 子、吸附容量大,但价格昂贵、使用寿命短、操作费 用高。近年来,使用廉价的自然资源或工农业废弃物 制备生物吸附剂,因原料来源广泛,价格低廉,已经 受到众多研究者的青睐^[4]。使用未经处理的工农业废 弃物作为吸附剂吸附容量较低,其释放的有机物导致 水中 COD 和 BOD 过高,通过化学改性可以避免天然 吸附剂应用时有机物的溶出并提高其吸附容量^[5]。

我国产量居世界第一的啤酒行业产生大量废麦 糟,没有得到合理利用,这不仅污染了环境,而且浪 费了宝贵资源。除 LOW 等^[6]和 CHAI 等^[7]外,国内外 少有研究者选用麦糟为原料制备重金属吸附剂。本文 作者开发了一步快速酯化改性麦糟新方法^[8],优选次 亚磷酸钠(NaH₂PO₂·H₂O)为催化剂、N,N-二甲基甲酰 胺(DMF)为反应介质,以柠檬酸与麦糟反应 2 h 即制 备了高效的重金属吸附剂酯化改性麦糟,可用于吸附 Pb(II)。本文对酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的吸附特性、 吸附动力学以及吸附机制进行系统研究,为反应器的 设计和运行提供基础信息,对含铅废水处理具有重要 实际意义。

1 实验

1.1 试剂

麦糟由长沙英博白沙啤酒厂提供,水洗除去表面 附着的泥沙等杂质,60 ℃ 烘干,研碎,过孔径 300 μm 的筛,备用。未改性麦糟用 RSG(Raw spent grain)表示。 硝酸铅、柠檬酸、次亚磷酸钠、N,N-二甲基甲酰胺和 无水乙醇均为分析纯。

1.2 酯化改性麦糟的制备与表征

取 1 g 柠檬酸溶于 25 mL N, N-二甲基甲酰胺 (DMF)中, 然后与5g麦糟、1g 催化剂(NaH₂PO₂·H₂O) 混合在 140~150 ℃下反应 2 h, 自然冷却至室温。反 应后的混合物先用无水乙醇洗涤去除有机溶剂, 然后 用大量蒸馏水冲洗, 抽滤至滤液中加硝酸铅溶液无白 色沉淀产生,滤渣于 60℃下通风干燥 12 h,研碎过孔 径 300 μm 的筛备用。酯化改性麦糟用 ESG(Esterified spent grain)表示。大规模制备时,DMF 和催化剂可分 离回收,以循环利用,节省成本。通常 DMF 采用减 压蒸馏的方法回收,次亚磷酸钠采用溶解-结晶-过滤 的简单工艺回收。

酯化改性前后及吸附前后的样品采用 KBr 压片法 在美国 NICOLET 公司 IS10 型傅立叶变换红外光谱仪 上测定其红外光谱,波长范围在 4 000~400 cm⁻¹之间。

1.3 吸附实验方法

1.3.1 pH 值的影响

分别取 50 mL 初始浓度为 0.2 mmol/L 的 Pb(Ⅱ) 溶液,加入 0.1 g 吸附剂,用 0.1 mol/L HNO₃或 0.1 mol/L NaOH 调节溶液的 pH 值在 2~10 之间,置于 HH-6型恒温水浴磁力搅拌器(江苏常州澳华仪器有限 公司)中在 25 ℃、转速 200 r/min 的条件下搅拌吸附 20 min。过滤,取上清液,滤液用 WFX-120型原子吸收 分光光度计(北京瑞利分析仪器总厂生产)检测分析 Pb(Ⅱ)浓度,并计算相应的去除率和吸附量。RSG 按 照上述同样实验条件进行实验与 ESG 进行对照。

金属离子的去除率 R(%)和吸附剂的吸附量 $q(mg:g^{-1})$ 分别按式(1)和(2)计算:

$R = 100(c_0 - c)/c_0 \tag{(1)}$	(1	Ĵ)
----------------------------------	----	---	---

```
q = (c_0 - c) V/m \tag{2}
```

式中: *c*₀ 为吸附前溶液中金属离子的质量浓度(mg/L); *c* 为吸附后溶液中金属离子的质量浓度(mg/L); *V* 为反 应溶液体积(L); *m* 为吸附剂干质量(g)。

1.3.2 吸附动力学实验

向一系列 50 mL浓度为 0.5 mmol/L 的 Pb(II)溶液 中投加 0.1 g ESG,在转速 200 r/min,温度分别为 5、 25 和 45 ℃的恒温水浴磁力搅拌器中吸附一定时间, 在不同时间点取样,过滤,取上清液,用原子吸收分 光光度计测定其中 Pb(II)的浓度,并计算相应的吸附 量,用于动力学方程的拟合。

1.3.3 吸附平衡等温线的测定

向一系列 50 mL 浓度分别在 0.2~20 mmol/L 的 Pb(Ⅱ)溶液中投加 0.1 g ESG,在转速 200 r/min,温度 为 25 ℃的恒温水浴磁力搅拌器中吸附 20 min,过滤,取上清液,用原子吸收分光光度计测定其中 Pb(Ⅱ)浓度,并计算相应的吸附量,用于吸附平衡等温线的 拟合。

2 结果与讨论

2.1 酯化改性麦糟的制备原理及表征

麦糟作为木质纤维素类物质的一种,其表面富含 羟基,表现出多元醇的性质,在强酸液中羟基可被亲 核基团或亲核化合物所取代,发生亲核取代反应,生 成相应的酯,从而提高其吸附能力。传统酯化改性木 质纤维素类物质的方法由 MARSHALL 等^[9]在 1999 年 提出,用于柠檬酸酯化改性大豆壳以吸附金属离子,此 方法将柠檬酸于 50 ℃加热 12 h, 脱水形成反应活 性较 高的柠檬酸酐,进而活性酸酐同大豆壳(经过 NaOH 溶胀预处理)中的纤维素类羟基在 120 ℃、浓硫酸作催 化剂的条件下反应 90 min 制备酯化改性大豆壳,其对 Cu(II)的吸附量达 1.7 mmol/g。此后,有许多学者使 用以上方法改性木质纤维素类物质制备高效吸附剂。 但该方法存在原料需溶胀预处理、两步反应时间长、 浓硫酸作催化剂腐蚀性强等缺点。因此, 拟探索简便、 高效、快速酯化改性的新方法。木质纤维素类物质通 常采用 NaOH 溶液活化、溶胀,以提高其反应活性, 本研究综合考虑选用 DMF 作为麦糟的活化剂,同时 可作为柠檬酸的溶剂,使麦糟的前处理过程和有机反 应过程同时发生,大大节省了改性时间。 羧酸跟醇的 酯化反应是可逆的且反应缓慢,常用浓硫酸作催化剂, 腐蚀性强,在本研究中,选择温和、高效的次亚磷酸 钠作为酯化反应的催化剂,大大降低了反应的活化能, 提高了反应速率。柠檬酸和麦糟的酯化反应如式(3)所 示。可以看出,通过使用合适的反应介质,控制一定 的反应温度,在催化剂作用下,柠檬酸的羟基能够和 麦糟中羟基上的氡脱水生成酯,制备酯化改性麦糟。



酯化改性前后麦糟的红外光谱如图 1 所示。对于 未改性麦糟红外光谱图谱带归属如下: 3 301.87 cm⁻¹ 处较宽的吸收带可归属为碳水化合物中结合水的羟基 O—H 的伸缩振动与仲酰胺(RNHCOCH₃)中 N—H 的 伸缩振动^[10]; 2 925.96 和 2 862.16 cm⁻¹ 处的双峰为 —CH₂ 的不对称伸缩振动峰。蛋白质是麦糟的主要成 分之一, 1 652.21 cm⁻¹ 处的谱峰来自仲酰胺 I 带,是 C—O 的伸缩振动引起的; 1 531.10 cm⁻¹ 处的谱峰来自 仲酰胺 II 带,是 N—H 的弯曲振动和 C—N 的伸缩振 动的叠加引起的,这两个峰是蛋白质的特征谱带^[11]。 1 246.71 cm⁻¹ 处的谱峰来自酰胺III带,是 C—N 的伸 缩振动和 N—H 的弯曲振动引起的。1 449.80 cm⁻¹ 处 的谱峰来自—CH₃ 和—CH₂—的弯曲振动。1 043.70 cm⁻¹ 处的谱峰来自糖类的 C—O(H)的伸缩振动^[12]。



Fig. 1 Infrared spectra of RSG(a) and ESG(b)

酯化改性后麦糟在 1 726.38 和 1 166.76 cm⁻¹ 处出 现两个新的吸收峰,前者是酯基 C──O 键的特征峰, 后者是酯基 C──O 键的特征峰^[13],这说明酯化改性是 成功的。而且,麦糟酯化改性后位于 3 301.87 cm⁻¹ 处 的宽峰紫移至 3 405.74 cm⁻¹ 处,这说明麦糟中富含的 羟基确实参与到酯化反应过程中。通过柠檬酸和麦糟 中羟基的酯化反应,形成了新的酯键并引入了更多的 羧基官能团,这有利于提高麦糟吸附重金属离子的 能力。

2.2 pH 对吸附效果的影响

pH 值对麦糟酯化改性前后吸附 Pb(II)的影响如 图 2 所示。由图 2 可知:未改性麦糟吸附 Pb(II)在 pH 值 4 左右去除率达到最大值,pH 值低于或高于此值, 去除效果均不佳;酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的最佳 pH 值范围较宽,pH 值在 4~8 之间 Pb(II)去除率均较高。 当 pH 值小于上述最佳 pH 值范围时,吸附效率随 pH

第23卷第4期

值增大而增大;当 pH 值大于该范围时,吸附率随 pH 增大而减小。其原因如下:低 pH 值时,一方面 H₃O⁺ 与重金属离子争夺吸附位点,同时阻碍活性基团的解 离,致使吸附量低,吸附效果不佳;另一方面,麦糟 表面的一OH 被质子化带正电荷,重金属离子表面也 带正电荷,静电斥力抑制吸附的顺利进行^[14]。重金属 离子在水溶液中的存在形态对其吸附效果也有一定影 响,利用 visual MINTEQ, ver. 2.53 软件计算 pH 值对 0.2 mmol/L 铅离子在水溶液中形态的影响如图 3 所 示。可以看出,当 pH<7 时,Pb 主要以 Pb(II)形式存 在;当 pH>7 时,开始形成 Pb(OH)₂沉淀;当 pH>9 时,Pb 以 Pb(II)形式存在的比例仅为 3%,主要以 PbOH⁺和 Pb(OH)₂(aq)的形式存在,从而阻碍吸附的顺 利进行,这很好地解释了高 pH 值不利于吸附的原因。

整个吸附过程中酯化改性麦糟对 Pb(II)的吸附效 果均优于未改性麦糟的,更重要的是酯化改性后吸附





Fig. 2 Effect of pH on removal rate of Pb(II) by ESG and RSG



图 3 pH 值对铅离子在水溶液中形态的影响

Fig. 3 Effect of pH on states of Pb(II) in aqueous solution

Pb(II)的最佳 pH 范围更宽。由于酯化改性麦糟和铅溶 液接触后的初始 pH 为 4.19,在最佳吸附 pH 范围内, 吸附反应可以在初始 pH 下进行,从而省去了调节 pH 值这一工序。另外,较宽的最佳 pH 值范围保证了酯 化改性麦糟处理不同种类不同性质含铅废水的能力。

2.3 吸附动力学

吸附时间是影响吸附效果的一个非常重要的因素,吸附时间不足使吸附不能达到平衡,从而影响处理效果,吸附时间对酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的影响如图 4 所示。结果表明:随着吸附时间的延长,Pb(II)的去除率逐渐增大,酯化改性麦糟吸附 Pb(II)速率很快,前 2 min 内去除率达 90%以上,随后缓慢增加至 15 min 吸附达到平衡。



图 4 不同温度下吸附时间对酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的影响

Fig. 4 Effect of time on Pb(II) adsorption by ESG at various temperatures

为全面研究酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的动力学特性,分别采用拟一级动力学模型(式(4))、拟二级动力学模型(式(5))和内扩散模型(式(6))进行拟合^[15],结果见图 5。

$$\ln (q_e - q_t) = \ln q_e - k_1 t \tag{4}$$

$$t/q_t = 1/(k_2 q_e^2) + t/q_e$$
 (5)

$$q_t = k_{\text{int}} t^{0.5} + x \tag{6}$$

式中: q_t (mg·g⁻¹)为 t 时刻吸附量; q_e (mg·g⁻¹)为平衡时 吸附量; k_1 (min⁻¹)、 k_2 (g/(mg·min))和 k_{int} (mg/(g·min^{0.5})) 为动力学参数。

拟合得到的动力学参数如表 1~3 所示。采用拟一级动力学模型拟合得到的理论饱和吸附量与实验值相



图 5 不同温度下酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的动力学曲线 Fig. 5 Kinetic plots of Pb(II) adsorption on ESG at various temperatures: (a) Pseudo-first-order; (b) Pseudo-second-order; (c) Intraparticle diffusion

表3 不同温度下改性麦糟吸附 Pb(II)的内扩散模型参数

Table 3 Intraparticle diffusion parameters for adsorption of Pb(II) on ESG at different temperatures

T/V	First-stage			Second-stage			
<i>1</i> /K	$k_{\rm intl}/({\rm mg}\cdot{\rm g}^{-1}\cdot{\rm min}^{-0.5})$	x_1	R_1	$k_{\rm int2}/(\rm mg \cdot g^{-1} \cdot \rm min^{-0.5})$	<i>x</i> ₂	R_2	
278	4.69	38.33	0.956 08	0.278	50.02	0.793 64	
298	3.54	42.14	0.854 59	0.130	50.61	0.881 67	
318	3.62	42.92	0.905 63	0.212	50.34	0.993 51	

差很大。因此,酯化改性麦糟吸附 Pb(II)不符合拟一级动力学方程。拟二级动力学方程拟合的相关系数均 很高,接近 1。通过拟二级动力学方程得到的理论饱 和吸附量与实验值能够很好地吻合。因此,酯化改性 麦糟吸附 Pb(II)符合拟二级动力学方程, & 为吸附速 率常数。吸附速率常数随温度的升高而增大表明升高 温度有利于吸附的进行。另外,内扩散模型拟合分两 段呈线性关系且不过原点,说明整个吸附过程中存在 内扩散作用但内扩散并非唯一的速率控制步骤^[16]。综 合来看,拟二级动力学模型拟合的线性相关系数最高, 因拟二级动力学模型以化学吸附为主,同时包含外部 液膜扩散、表面吸附和颗粒内扩散等^[15],所以,拟二 级动力学模型更真实、全面地反映吸附剂吸附重金属 离子的动力学机制,特别是酯化改性引入的功能基团 与 Pb(II)配合的化学吸附机制。

由以上动力学研究可知, k_2 为吸附速率常数即 k_{ads} , Arrhenius 方程如下:

表1 不同温度下改性麦糟吸附 Pb(II)的拟一级动力学参数 Table 1 Pseudo-first-order kinetic parameters for adsorption of Pb(II) on ESG at different temperatures

<i>T</i> /K	$q_{ m exp}/(m mg^-g^{-1})$	$q_{ m cal}/$ (mg·g ⁻¹)	k_1/\min^{-1}	R
278	51.20	11.59	0.353	0.998 2
298	51.21	11.60	0.460	0.948 6
318	51.26	6.29	0.381	0.975 4

表 2 不同温度下改性麦糟吸附 Pb(II)的拟二级动力学参数 Table 2 Pseudo-second-order kinetic parameters for adsorption of Pb(II) on ESG at different temperatures

T/K	$q_{ m exp}/$ (mg·g ⁻¹)	$q_{ m cal}$ (mg·g ⁻¹)	K_2/\min^{-1}	R
278	51.20	52.00	0.075	0.999 97
298	51.21	51.57	0.152	0.999 99
318	51.26	51.55	0.191	0.999 99

$\ln k_{ads} = \ln A - E_a / (RT)$

(7)

由式(7)计算反应的活化能 *E*_a。化学吸附力比物理 吸附力要强,通常有两种化学吸附类型,活性和非活 性化学吸附。活性化学吸附限定活化能在 8.4~83.7 kJ/mol 之间,非活性化学吸附的活化能接近 0^[17]。在 本研究中,酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的活化能为 16.94 kJ/mol,说明酯化改性麦糟吸附 Pb(II)是活性化学吸 附,这与上述研究结果一致。

2.4 吸附等温线

25 ℃时, 酯化改性麦糟对 Pb(II)的吸附能力随平 衡浓度的增大呈增加趋势, 当初始浓度为 20 mmol/L 时吸附基本到达饱和。平衡吸附量(q_e)对重金属离子的 平衡浓度(c_e)的关系用 Langmuir(式(8))和 Freundlich(式(9))等温线方程进行拟合,结果如图 6 所 示。

$$c_{\rm e}/q_{\rm e} = c_{\rm e}/q_{\rm m} + 1/(bq_{\rm m})$$
 (8)

$$\lg q_{\rm e} = (1/n) \lg c_{\rm e} + \lg K_{\rm f} \tag{9}$$

式中: *b* 为 Langmuir 方程表示吸附剂表面覆盖度的经验常数(L/mg)(1/*b* 越大,吸附剂对吸附质的吸附量越大); *K_f*(mg/g)和 *n* 分别为 Freundlich 方程与吸附量和吸附强度有关的经验常数。



图 6 酯化改性麦糟对 Pb(II)的吸附等温线

Fig. 6 Adsorption isotherms of Pb($\rm II$) using ESG as adsorbent

表4给出了Langmuir 和Freundlich方程的特征参数值和线性相关系数。由表4可知,酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的数据可以用Langmuir和Freundlich方程描述,Freundlich 吸附等温线的线性相关系数略高。相

应的 Freundlich 吸附等温线方程的特征常数 n 为 3.47, 一般认为 n 值为 2~10 时容易吸附^[18],说明酯化改性 麦糟容易吸附 Pb(II)。通过 Langmuir 吸附等温线方 程计算得到酯化改性麦糟对 Pb(II)的饱和吸附量为 393.7 mg/g,高于文献报道的其他改性工农业废弃物 对 Pb(II)的吸附能力(如表 5 所示),表明酯化改性麦 糟是一种优越的 Pb(II)吸附剂。

表 4 25 ℃时酯化改性麦糟吸附重金属离子的吸附等温线 参数

Table 4 Isotherm parameters for adsorption of Pb(II) on ESG at 25 $^\circ\!\!C$

Lan	gmuir isoth	erm	Freundlich isotherm			herm
<i>b/</i> (L·mg ⁻¹)	$q_{m'}$ (mg·g ⁻¹)	R		п	$K_f/$ (mg·g ⁻¹)	R
0.005 3	393.70	0.984 0		3.47	36.73	0.991 3

表5 改性工农业废弃物对不同重金属离子的吸附容量

 Table 5
 Pb(II) adsorption capacity of modified agricultural and industrial wastes

Material	Modifying agent	Adsorption capacity/ (mg·g ⁻¹)	Reference
Azolla filiculoides (aquatic fern)	Hydrogen peroxide– Magnesium chloride	228	[19]
Rice husk	Tartaric acid	120.48	[20]
Banana stem	Formaldehyde	91.74	[21]
Spent grain	Sodium hydroxide	37.5	[6]
	Sodium bicarbonate	196	
Sugarcane	Ethylenediamine	164	[22]
ougusse	Triethylenetetramine	313	
Nipah palm shoot biomass	Mercaptoacetic acid	52.86	[23]
Poly (amic acid) modified biomass of baker's yeast	Amic acid	210.5	[24]
Wood pulp	Citric acid (Carboxyl)	83	[25]
Esterified spent grain (ESG)	Citric acid	393.7	This study

表 6	麦糟酯化改性前后及其吸附 Pb(Π)后的红外光谱分析
		~~	

Crown	Vibration form	Adsorption band position/cm ⁻¹				
Group	V Ibration Ionn	Before modification	After modification	Adsorption Pb		
Hydroxyl and secondary amide	v(O—H)+v(N—H)	3 301.87	3 405.74	3 291.26		
Ester groups	v(C==O)	None	1 726.38	1 720.00		
Amide I	v(C==O)	1 652.21	1 643.28	1 650.57		
Amide II	$\delta(N-H)+\nu(C-N)$	1 531.10	1 523.29	1 535.90		
Ester groups	v(C—O)	None	1 166.76	None		
Polysacc-haride	v(C—O(H))	1 043.70	1 048.47	1 046.50		

2.5 吸附机理

酯化改性麦糟吸附 Pb(II)前后红外光谱主要特征 峰的变化如表 6 所示。由表 6 可以看出, 羟基 O-H 吸收峰的位置偏移最大,吸附前羟基吸收峰在 3 405.71 cm⁻¹ 处,吸附 Pb(II)后羟基吸收峰出现在 3 291.26 cm⁻¹处; 另外一处非常明显的变化是 C-O 键 1 166.76 cm⁻¹ 处的吸收峰在吸附 Pb(II)后消失。羟 基吸收峰的位置发生偏移是因为羟基本身具有络合重 金属离子的能力,由于羟基络合重金属离子导致羟基 的吸收谱带发生了较大的位移。酯化改性麦糟在 1 166.76 cm⁻¹ 处的 C—O 谱带在吸附 Pb(II)后消失, 证明麦糟经酯化改性处理后生成的酯基在吸附重金属 离子过程中发挥了重要作用,主要是酯基 C-O 键中 的氧原子与重金属离子配合达到吸附重金属离子的目 的。另外, C==O 基团以及含氮基团 N-H 和 C-N 吸收峰在吸附 Pb(II)后也有一定程度的位移,说明这 些基团有助于吸附 Pb(II)。

3 结论

1) 酯化改性麦糟对 Pb(II)有较好的吸附能力,其 理论饱和吸附量达 393.7 mg/g,较文献报道的其他改 性工农业废弃物对 Pb(II)的吸附能力高。

2) 酯化改性麦糟吸附 Pb(II)的最佳 pH 范围较宽 为 4~8, 该吸附反应很快, 15 min 即达到平衡, 为活 性化学吸附, 有利于其工业应用并保证运行的稳定性 和经济性。吸附剂富含的羟基与酯化改性引入的羧基 在吸附 Pb(II)时发挥了重要作用, 另外, C—O 基团 以及含氮基团 N—H 和 C—N 也有助于 Pb(II)吸附。 酯化改性麦糟是一种极具应用潜力的 Pb(II)吸附剂。

REFERENCES

- WADANAMBI L, DUBEY B, TOWNSEND T. The leaching of lead from lead-based paint in landfill environments [J]. Journal of Hazardous Materials, 2008, 157(1): 194–200.
- [2] KURNIAWAN T A, CHAN G Y S, LO W H, BABEL S. Physico-chemical treatment techniques for wastewater laden with heavy metals[J]. Chemical Engineering Journal, 2006, 118(1/2): 83-98.
- [3] SHEN Li, XIA Jin-lan, HE Huan, NIE Zhen-yuan. Comparative study on biosorption of Pb(II) and Cr(VI) by Synechococcus sp.[J]. Transactions of Nonferrous Metals Society of China, 2008, 18(6): 1336–1342.
- [4] DEMIRBAS A. Heavy metal adsorption onto agro-based waste materials: A review[J]. Journal of Hazardous Materials, 2008, 157(2/3): 220-229.
- [5] WAN NGAH W S, HANAFIAH M A K M. Removal of heavy metal ions from wastewater by chemically modified plant wastes as adsorbents: A review[J]. Bioresource Technology, 2008, 99(10): 3935–3948.
- [6] LOW K S, LEE C K, LIEW S C. Sorption of cadmium and lead from aqueous solutions by spent grain[J]. Process Biochemistry, 2000, 36(1): 59–64.
- [7] CHAI Li-yuan, CHEN Yun-nen, YANG Zhi-hui. Kinetics and thermodynamics of arsenate and arsenite biosorption by pretreated spent grains[J]. Water Environment Research, 2009, 81(6): 843–848.
- [8] LI Qing-zhu, CHAI Li-yuan, WANG Qing-wei, YANG Zhi-hui, YAN Hu-xiang, WANG Yun-yan. Fast esterification of spent grain for enhanced heavy metal ions adsorption[J]. Bioresource Technology, 2010, 101(10): 3796–3799.
- [9] MARSHALL W E, WARTELLE L H, BOLER D E, JOHNS M M, TOLES C A. Enhanced metal adsorption by soybean hulls modified with citric acid[J]. Bioresource Technology, 1999, 69(3): 263–268.

- [10] DENG S, TING Y P. Characterization of PEI-modified biomass and biosorption of Cu(II), Pb(II) and Ni(II)[J]. Water Research, 2005, 39(10): 2167–2177.
- [11] NOGHABI K A, ZAHIRI H S, YOON S C. The production of a cold-induced extracellular biopolymer by Pseudomonas fluorescens BM07 under various growth conditions and its role in heavy metals absorption[J]. Process Biochemistry, 2007, 42(5): 847–855.
- [12] GRUBE M, LIN J G, LEE P H, KOKOREVICHA S. Evaluation of sewage sludge-based compost by FT-IR spectroscopy[J]. Geoderma, 2006, 130(3/4): 324–333.
- [13] ARSLANOGLU H, ALTUNDOGAN H S, TUMEN F. Heavy metals binding properties of esterified lemon[J]. Journal of Hazardous Materials, 2009, 164(2/3): 1406–1413.
- [14] 毛金浩,刘引烽,杨 红,王立平. 丝瓜络的化学改性及其对 金属离子的吸附[J]. 水处理技术,2008,34(7):46-50.
 MAO Jin-hao, LIU Yin-feng, YANG Hong, WANG Li-ping. Chemical modification of luffa sponge and its adsorption characteristic for metal ions[J]. Technology of Water Treatment, 2008,34(7):46-50.
- [15] HO Y S, NG J C Y, MCKAY G. Kinetics of pollutant sorption by biosorbents: Review[J]. Separation & Purification Reviews, 2000, 29(2): 189–232.
- [16] WEBER W J, MORRIS J C. Kinetics of adsorption on carbon from solution[J]. Journal of the Sanitary Engineering Division, American Society of Civil Engineers, 1963, 89(17): 31–60.
- [17] HAN Run-ping, ZHANG Li-jun, SONG Chen, ZHANG Man-man, ZHU Hui-min, ZHANG Li-juan. Characterization of modified wheat straw, kinetic and equilibrium study about copper ion and methylene blue adsorption in batch mode[J]. Carbohydrate Polymers, 2010, 79(4): 1140–1149.
- [18] 陈 田,王 涛,王道军,赵建庆,丁晓春,吴士超,薛海荣, 何建平功能化有序介孔碳对重金属离子 Cu(II)、Cr(VI)的选

择性吸附行为[J]. 物理化学学报, 2010, 26(12): 3249-3256. CHEN Tian, WANG Tao, WANG Dao-jun, ZHAO Jian-qing, DING Xiao-chun, WU Shi-chao, XUE Hai-rong, HE Jian-ping. Selective adsorption behavior of Cu(II) and Cr(VI) heavy metal ions by functionalized ordered mesoporous carbon[J]. Acta Physico-Chimica Sinica, 2010, 26(12): 3249-3256.

- [19] GANJI M, KHOSRAVI M, RAKHSHAEI R. Biosorption of Pb, Cd, Cu and Zn from the wastewater by treated *Azolla filiculoides* with H₂O₂/MgCl₂[J]. International Journal of Environmental Science and Technology, 2005, 1(4): 265–271.
- [20] WONG K K, LEE C K, LOW K S, HARON M J. Removal of Cu and Pb from electroplating wastewater using tartaric acid modified rice husk[J]. Process Biochemistry, 2003, 39(4): 437–445.
- [21] NOELINE B F, MANOHAR D M, ANIRUDHAN T S. Kinetic and equilibrium modelling of lead (II) sorption from water and wastewater by polymerized banana stem in a batch reactor[J]. Separation and Purification Technology, 2005, 45(2): 131–140.
- [22] KARNITZ O. Adsorption of heavy metal ion from aqueous single metal solution by chemically modified sugarcane bagasse[J]. Bioresource Technology, 2007, 98(6): 1291–1297.
- [23] WANKASI D, HORSFALL JNR M, IBUTEME SPIFF A. Sorption kinetics of Pb²⁺ and Cu²⁺ ions from aqueous solution by Nipah palm (Nypa fruticans Wurmb) shoot biomass[J]. Electronic Journal of Biotechnology, 2006, 9(5): 587–592.
- [24] YU Jun-xia, TONG Mi, SUN Xiao-mei, LI Bu-hai. A simple method to prepare poly (amic acid)-modified biomass for enhancement of lead and cadmium adsorption[J]. Biochemical Engineering Journal, 2007, 33(2): 126–133.
- [25] LOW K S, LEE C K, MAK S M. Sorption of copper and lead by citric acid modified wood[J]. Wood Science and Technology, 2004, 38(8): 629–640.

(编辑 龙怀中)