小麦秸杆对水中 Pb²⁺ 和 Cd²⁺ 的吸附特性

谭光群¹,袁红雁¹,刘勇²,肖丹¹

(1. 四川大学化学工程学院,成都 610065; 2. 四川大学分析测试中心,成都 610064)

摘要:以农业废弃物小麦秸杆为吸附材料,探讨了小麦秸杆对 Pb²⁺、Cd²⁺的吸附特性,重点研究了吸附时间、离子浓度、溶液 pH 值等对小麦秸杆吸附 Pb²⁺、Cd²⁺的影响.结果表明,溶液 pH 值对吸附的影响大,在 pH 2.0~6.0 范围内,吸附量随溶液初始 pH 值的升高而升高.小麦秸杆吸附 Pb²⁺、Cd²⁺的速度快,吸附动力学过程可以用准二级动力学方程进行描述.金属离子初始浓度在 0.01~2.0 mmol·L⁻¹范围时,Langmuir 方程可以很好地描述 Pb²⁺、Cd²⁺的等温吸附行为,拟合得到的理论饱和吸附量分别为 0.15 mmol·g⁻¹和 0.11 mmol·g⁻¹.小麦秸杆经 NaOH 水解处理后,对 Pb²⁺、Cd²⁺的饱和吸附量分别增加至 0.31 mmol·g⁻¹和 0.22 mmol·g⁻¹,为未处理时的 2 倍左右.而经酯化处理后,对 Pb²⁺、Cd²⁺的饱和吸附量减小,分别减小至 0.08 mmol·g⁻¹和 0.06 mmol·g⁻¹.红外光谱显示,小麦秸杆经酯化处理后,其表面具有金属离子吸附活性的羧酸根含量减少,而经 NaOH 处理后,羧酸根的含量增加,羧酸根在小麦秸杆结合金属离子的过程中起着重要作用.

关键词:秸杆;吸附;重金属;pH值;动力学;饱和吸附量

中图分类号:X505 文献标识码:A 文章编号:0250-3301(2011)08-2298-07

Characteristics of Pb²⁺ and Cd²⁺ Sorption in Aqueous Solution by Wheat Straw

TAN Guang-qun¹, YUAN Hong-yan¹, LIU Yong², XIAO Dan¹

(1. College of Chemical Engineering, Sichuan University, Chengdu 610065, China; 2. Analysis and Testing Center, Sichuan University, Chengdu 610064, China)

Abstract: Wheat straw was used as biosorbent for lead and cadmium removal from aqueous solution. Especially, the effect of solution pH, contact time and ions concentration on the sorption process was intensively discussed. Result indicated that the metal removal was strongly dependent on solution pH and the sorption capacity increased with the increasing of solution pH in the pH range of 2. 0-6. 0. The sorption kinetic process fit well with the pseudo-second-order. Langmuir isotherm equation was used to evaluate the sorption capacity of the biomass. The q_{max} values for Pb²⁺ and Cd²⁺ were 0. 15 mmol·g⁻¹ and 0. 11 mmol·g⁻¹ respectively. After NaOH hydrolated, wheat straw showed higher sorption capacity both for Pb²⁺ and Cd²⁺ or esterified wheat straw decreased greatly. Fourier transform infrared spectroscopy (FTIR) analysis showed that carboxylic groups on the biomass play an important role in Pb²⁺ and Cd²⁺ sorption process.

Key words: wheat straw; sorption; heavy metal; pH; kinetics; sorption capacity

随着现代工业的迅猛发展,水体污染越来越严 重.重金属由于难以被微生物降解,并可通过食物链 富集,危害人体健康,成为当今世界普遍关注的环境 问题之一.常见的处理含重金属废水的方法有化学 沉淀法、离子交换法、膜技术以及活性炭吸附等.近 年来,生物吸附法受到广泛关注,成为一种新型的废 水处理方法.该法利用生物体或其衍生物吸附溶液 中的金属离子,适合于处理大体积低浓度重金属废 水^[1-3].因此,寻找来源广泛、高效价廉的新型吸附 材料就成为解决重金属废水处理的关键.

大量研究表明,锯末、树皮、果壳等农林废弃物 可以用于吸附去除溶液中的重金属离子,利用农林 废弃物处理含重金属废水已经开始引起人们的关 注^[4~7].小麦秸秆是小麦生产过程中产生的副产物, 我国每年都有大量小麦秸秆产生.目前,有关小麦秸 秆用于重金属废水处理的研究报道甚少,本实验以 小麦秸秆为吸附材料,探讨小麦秸秆对 Pb²⁺、Cd²⁺ 的生物吸附过程,重点讨论了吸附动力学和等温吸 附过程以及小麦秸秆的化学处理,结合红外光谱分 析探讨小麦秸秆结合金属离子可能的机制,以期为 利用小麦秸秆等农业废弃物去除水体中重金属离子 提供依据.

- 1 材料与方法
- 1.1 材料与试剂

实验所用小麦秸秆为成熟的普通品种小麦川育 16 (*Triticum aestivum*)的茎秆.小麦秸秆经去离子水

收稿日期:2010-09-21;修订日期:2010-11-15

基金项目:四川大学青年教师科研启动基金项目(2009SCU11027) 佐老符合: 谭光联(1072)) 在 博士 进版 古贾研究方向为环境公

作者简介:谭光群(1972~), 女,博士,讲师,主要研究方向为环境分 析化学,E-mail: tan25666@ sina. com

清洗,风干,粉碎,过 80 目筛,然后在 80℃条件下烘 干,储存于干燥器中备用. 实验所用的 HCl、NaOH、 CH₃OH、Pb(NO₃)₂、Cd (NO₃)₂ 及其它试剂均为分 析纯,水为二次去离子水. 配制浓度为 100 mmol·L⁻¹的单元素标准溶液备用,使用时逐级稀释 到所需浓度.

1.2 实验方法

称取 0.5 g 小麦秸秆、200 mL Pb(NO₃)₂ 或 Cd(NO₃)₂溶液于 400 mL 烧杯中,此时小麦秸秆浓 度为 2.5 g·L⁻¹.常温搅拌,过滤,采用 SOLAAR M6 MK2 原子吸收光谱仪测定滤液中金属离子的浓度, 按式(1)计算小麦秸秆对金属离子的吸附量 q_e (mmol·g⁻¹).

$$q_{e} = \frac{(c_{0} - c_{e}) \times V}{m \times 1\ 000}$$
(1)

式中, c_0 和 c_e 分别为溶液中 Pb²⁺或 Cd²⁺的初始浓 度和吸附后的平衡浓度(mmol·L⁻¹), V 是溶液的体 积(mL), m 是小麦秸秆的质量(g).

在初始 pH 值影响实验中,金属离子的初始浓度 取 0.1 mmol·L⁻¹,用 0.01 mol·L⁻¹的 NaOH 或 HNO₃ 调节溶液的初始 pH 值在 2.0~6.0 范围.在动力学实 验中,金属离子的初始浓度取 0.1 mmol·L⁻¹和 0.5 mmol·L⁻¹,搅拌时间为 5~120 min.在吸附等温线(离 子浓度系列)实验中,金属离子的初始浓度分别为 0.01、0.05、0.1、0.5、1.0 和 2.0 mmol·L⁻¹.每次实 验重复 2 次,以平均值表示结果.

1.3 小麦秸秆的化学处理

1.3.1 小麦秸秆的酯化

称取9g小麦秸秆,加入633 mL99.9%的甲醇 和5.4 mL浓HCl,在60℃条件下搅拌48 h.过滤,用 去离子水洗涤小麦秸秆以猝灭该酯化反应^[8~10].将 水洗后的小麦秸秆在80℃条件下烘干,储存于干燥 器中,备用.

1.3.2 小麦秸秆的水解

称取9g小麦秸秆,加入100mL0.1mol·L⁻¹ NaOH,室温下反应60min.过滤,用去离子水洗涤小 麦秸秆至中性.将水洗后的小麦秸秆在80℃条件下 烘干,储存于干燥器中,备用.

1.4 动力学与等温吸附模型

1.4.1 动力学模型

本实验采用准一级和准二级动力学模型对小麦 秸秆结合 Pb²⁺和 Cd²⁺的动力学过程进行拟 合^[11,12].准一级动力学模型认为金属离子的吸附速 率(即金属离子占据吸附剂表面位点的速率)与吸 附剂表面未被占据的吸附位点数目成正比,准二级 动力学模型认为金属离子的吸附速率与吸附剂表面 未被占据的吸附位点数目的平方成正比.准一级和 准二级动力学模型可表示成以下的线性模式:

$$\ln(q_{e} - q_{t}) = \ln q_{e} - k_{1}t$$
 (2)

$$\frac{t}{q_{t}} = \frac{1}{k_{2}q_{e}^{2}} + \frac{1}{q_{e}}t$$
(3)

式中, q_t 和 q_e 分别为时刻t和平衡时小麦秸秆对金 属离子的吸附量(mmol·g⁻¹), k_1 (min⁻¹)为准一级 动力学模型的速率常数, k_2 [g·(mmol·min)⁻¹]为 准二级动力学模型的速率常数.

分别将 $\ln(q_e - q_i)$ 对 t 和 t/q_t 对 t 作图,可计算 出速率常数 k_1, k_2 以及利用准一级和准二级动力学 模型拟合得到的平衡吸附量 $q_e (\text{ mmol} \cdot \text{g}^{-1})$. 另外, Kumar 等^[13] 还提出可以用初始吸附速率 v_0 [mmol $\cdot(\text{g} \cdot \text{s})^{-1}$]来判断初始吸附速率的快慢, v_0 的表达式如下:

$$v_0 = k_2 q_e^2 \tag{4}$$

1.4.2 等温吸附模型

为了定量说明小麦秸秆以及经化学处理的小麦 秸秆对金属离子 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附能力的大小,本 实验采用 Langmuir 等温吸附模型对实验数据进行 拟合. Langmuir 等温吸附模型是最常用的描述吸附 体系中金属离子吸附量与溶液中金属离子平衡浓度 之间关系的吸附模型^[14]. Langmuir 等温吸附方程可 表示成如下的线性模式:

$$\frac{c_{\rm e}}{q_{\rm e}} = \frac{1}{K_{\rm L}q_{\rm m}} + \frac{1}{q_{\rm m}}c_{\rm e} \tag{5}$$

式中, K_L 为吸附常数(L·mmol⁻¹), q_e 和 q_m 分别为 小麦秸秆对 Pb²⁺、Cd²⁺的平衡吸附量和 Langmuir 单 分子层最大吸附量(mmol·g⁻¹).将 c_e/q_e 对 c_e 作图, 可计算出吸附常数 K_L 和利用 Langmuir 等温吸附模 型拟合得到的单分子层最大吸附量(mmol·g⁻¹).

2 结果与讨论

2.1 小麦秸秆的红外光谱分析

采用 Nicolet 5700 傅立叶转换红外光谱仪对小 麦秸秆进行红外光谱分析,小麦秸秆样品在4 000 ~ 400 cm⁻¹范围进行扫描,所得红外光谱见图 1.

从图 1 可见,小麦秸秆在 3 344、2 900、1 733、 1 656、1 507、1 457、1 374、1 250、1 163 和 1 054 cm⁻¹处出现吸收谱带,其中主要的吸收谱带可归属 如下^[15-17]:3 344 cm⁻¹处宽而且强的峰可归属为 O—H 和 N—H 的伸缩振动峰(元素分析结果表明 小麦秸秆中 N 含量为 3.36%); 2 905 cm⁻¹处的峰可 归属为饱和 C—H 的伸缩振动峰; 1 735 cm⁻¹处的峰 是羰基的伸缩振动峰; 1 652 cm⁻¹处的峰是羧酸根 (COO⁻)中羰基的伸缩振动峰,由于形成了分子间 氢键,使羰基的伸缩振动峰向低波数移动^[17]; 1 507 cm⁻¹处的峰可归属为 N—H 的弯曲振动峰; 1 457 cm⁻¹处的峰可归属为 C—H 的弯曲振动峰; 1 374 cm⁻¹处的峰可归属为醇羟基的面内振动峰;1 250 cm⁻¹处的峰是 C—O 的伸缩振动峰;1 163 和1 054 cm⁻¹处的吸收谱带分别为多糖中 C—O(H)的伸缩 振动和多糖的骨架振动吸收带^[15].所以,小麦秸秆 结构中存在羟基、氨基、羰基、羧酸根等具有重金属 离子活性的基团,这些基团可能在结合金属离子的 过程中起着重要作用.



图 1 小麦秸秆、酯化后小麦秸秆和水解后小麦秸秆的红外光谱图 Fig. 1 FTIR spectra of native, esterified and hydrolyzed wheat straw

2.2 吸附动力学

本实验选取 0.1 mmol·L⁻¹ 和 0.5 mmol·L⁻¹这 2 个浓度水平探讨小麦秸秆结合重金属离子的动力 学过程,所得结果见图 2. 可以看出,小麦秸秆结合 重金属离子的过程进行得很快.对于 0.1 mmol·L⁻¹ Pb²⁺和 Cd²⁺,10 min 时的吸附量分别达到平衡吸附 量的 95% 和 89%,30 min 可达吸附平衡.对于 0.5 mmol·L⁻¹ Pb²⁺和 Cd²⁺,10 min 时的吸附量分别达 到平衡吸附量的 88% 和 76%,60 min 可达吸附平 衡.从图 3 还可看出,小麦秸秆结合重金属离子的快 慢与重金属离子的类型和浓度均有关.对于低浓度 的 Pb²⁺和 Cd²⁺,吸附速率快;随金属离子初始浓度 升高,吸附速率减慢,达平衡所需时间增加.另外,当 重金属离子浓度相同时,小麦秸秆结合 Pb²⁺的速率 比 Cd²⁺快.本实验中为保证吸附平衡,搅拌时间确 定为 60 min.

金属离子在吸附剂上的动力学行为常用准一级 和准二级动力学模型进行模拟.利用准一级和准二



图 2 小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附量随搅拌时间的变化 Fig. 2 Variation of Pb²⁺ and Cd²⁺ sorption capacities with agitating time

级动力学模型拟合得到的速率常数 $k_1 \ k_2$ 和平衡吸附量 q_e 及相关系数 R^2 列于表 1. 由表 1 可见,由准 一级动力学模型拟合得到的平衡吸附量 q_e 与实验





所得的平衡吸附量 $q_{e,exp}$ (将搅拌 120 min 时的吸附 量作为实验平衡吸附量 $q_{e,exp}$)相差甚远,且相关系 数 R^2 远小于 1,说明小麦秸秆吸附 Pb²⁺和 Cd²⁺的 动力学行为与准一级动力学模型不吻合.而由准二 级动力学模型拟合得到的平衡吸附量 q_e 与实验所 得的平衡吸附量 $q_{e,exp}$ 非常接近,且相关系数 R^2 均 大于 0.999,说明小麦秸秆吸附 Pb²⁺和 Cd²⁺的动力 学行为符合准二级动力学模型.该实验结果与一些 文献报道一致,如 Taty-Costodes 等^[18] 报道了 Pb²⁺在 Pinus sylvestris 锯屑表面的吸附动力学行为符合准 二级动力学模型; De Franca 等^[19] 报道了 Cd²⁺在 Sargassum sp. 上的吸附符合准二级动力学模型.小 麦秸秆结合 Pb²⁺、Cd²⁺的动力学过程符合准二级动 力学模型,表明小麦秸秆吸附金属离子的过程为化 学吸附,Pb²⁺和 Cd²⁺主要通过化学键合作用结合在 小麦秸秆表面^[11,12].

表1所示的吸附速率常数还显示,对于0.1 mmol·L⁻¹的Pb²⁺和Cd²⁺,速率常数 k_2 分别为60.66 [g·(mmol·min)⁻¹]和30.51 [g·(mmol·min)⁻¹]. 当Pb²⁺和Cd²⁺浓度增加到0.5 mmol·L⁻¹时,速率常数 k_2 分别为6.52 [g·(mmol·min)⁻¹]和4.89 [g·(mmol·min)⁻¹].Ho^[12]与Reddad等^[20]的研究 结果表明,金属离子初始浓度升高时,吸附量将增加, 到达平衡的吸附时间会延长,从而使速率常数 k_2 值 下降.另外,根据表1,初始吸附速率 v_0 随金属离子浓 度的增加而增加.对于Pb²⁺,当初始浓度从0.1 mmol·L⁻¹增加到0.5 mmol·L⁻¹时, v_0 从0.040 2 [mmol·(g·s)⁻¹]增加到0.0832 [mmol·(g·s)⁻¹]; 对于Cd²⁺, v_0 从0.0189 [mmol·(g·s)⁻¹]增加到 0.0261 [mmol·(g·s)⁻¹].原因可能是金属离子浓度 越大,由浓度梯度引起的推动力越大^[21].

表1 由准一级和准二级动力学模型拟合得到的速率常数和平衡吸附量 q。

Table 1 – Fute constants u_1 , u_2 , q_e , v_0 and R -estimated from first order and second order kinetic models									
c_0		准一级动力学模型			准二级动力学模型				$q_{ m e,exp}$
/mmo	l∙L ⁻¹	k_1	q_{e}	R^2	k_2	v_0	q_{e}	R^2	$/ \text{mmol} \cdot \text{g}^{-1}$
1.2+	0.1	0.0209	0.0016	0.6353	60.66	0.0402	0.025 8	1	0.0256
D	0.5	0.0220	0.0129	0.5947	6.52	0.0832	0.1129	0.9998	0.1114

30.51

4.89

0.0189

0.0261

Table 1 Rate constants k_1 , k_2 , q_3 , v_6 and R^2 estimated from first-order and second-order kinetic models

2.3 pH 值对吸附的影响

0.0232

0.0211

0.1

0.5

 Cd^{2} +

实验考察了溶液初始 pH 值在 2.0~6.0 范围 时对小麦秸秆吸附重金属离子的影响(图 3).pH 范 围的选取主要考虑到两方面的因素:一是在较高的 pH 条件下,金属离子会水解甚至生成沉淀;二是对 于含重金属离子的实际废水如电镀废水,通常是弱 酸性的.

0.0030

0.0162

0.7264

0.7087

从图 3 可见,小麦秸秆对 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 的吸附受 溶液 pH 值影响较大. 当初始 pH 值为 2 时,小麦秸 秆对 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 的吸附量较小,分别为 pH 值为 5 时的 40% 和 28%.在 pH 2.0~4.0 范围,小麦秸秆 对 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 的吸附量迅速增加.在 pH 4.0~6.0 范围,小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附量变化不大.

1

0.9997

0.0246

0.0711

0.0249

0.0731

研究表明,溶液 pH 值对吸附的影响主要体现 在 2 个方面.一方面,溶液的 pH 条件会影响金属离 子的存在形态,从而影响金属离子与吸附剂的相互 作用.另一方面, pH 值的大小会影响生物吸附材料 表面官能团的结构及荷电情况^[2].小麦秸秆主要由 纤维素、半纤维素和木质素组成.小麦秸秆的红外光 谱分析显示小麦秸秆结构中含有羟基、羧基等官能 团,可作为金属离子的结合位点.当 pH 值较低时, 这些官能团是质子化的,结合金属离子的能力弱;随 pH 值增大,H⁺从官能团上解离下来,暴露出更多带 负电荷的基团,有利于金属离子的结合.本实验中涉

学

及的 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 浓度范围为 0.01 ~ 2.0 mmol·L⁻¹,由于金属离子的水解,溶液 pH 值在 5.0 ~ 6.0 范围,所以在后续的实验中,不对溶液 pH 值 作调整.

2.4 等温吸附曲线

小麦秸秆以及经酯化和水解处理后的小麦秸秆

对 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} (初始浓度范围 0.01 ~ 2.0 mmol·L⁻¹)的吸附量随溶液中金属离子平衡浓度的 变化如图 4 所示.可以看出,随着溶液中 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 平衡浓度增加,吸附量增大.小麦秸秆经水解 处理后对 Pb^{2+} 和 Cd^{2+} 的吸附量均增加,而经酯化处 理后对金属离子的吸附量减弱.



图 4 小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附量随溶液中金属离子平衡浓度的变化

Fig. 4 Variation of Pb²⁺ and Cd²⁺ sorption capacities on native, hydrolated and esterified wheat straw with metal ions equilibrium concentration

将不同金属离子浓度条件下的吸附数据用 Langmuir 等温吸附模型进行拟合,所得结果见表 2. 可以看出,Langmuir 等温吸附模型能够用于描述小 麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附,相关系数 R^2 均大于 0.99.由 Langmuir 模型得到小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的理论饱和吸附量分别为 0.15 mmol·g⁻¹ (31.08 mg·g⁻¹)和0.11 mmol·g⁻¹(12.36 mg·g⁻¹). 小麦秸秆经水解处理后,对 Pb²⁺和 Cd²⁺的饱和吸附 量分别增加至 0.31 mmol·g⁻¹(64.24 mg·g⁻¹)和 0.22 mmol·g⁻¹(24.73 mg·g⁻¹),约为未处理时的 2 倍.而经酯化处理后,对 Pb²⁺和 Cd²⁺的饱和吸附量 为 0. 08 mmol·g⁻¹和 0. 06 mmol·g⁻¹,均显著降低. 该 实验结果与文献报道一致,如 Tiemann 等^[9]报道紫 花苜蓿经 NaOH 处理后,对 Cr^{3+} 、 Ni^{2+} 的吸附量增 加,经酯化处理后对 Cr^{3+} 、 Ni^{2+} 的吸附量减小; Memon 等^[22]用 NaOH 处理锯屑,对 Cd^{2+} 的最大吸 附量增加为未处理时的 4 倍; NaOH 处理前后的紫 花苜蓿对 Pb^{2+} 的最大吸附量分别为 43. 0 mg·g⁻¹和 89. 2 mg·g^{-1 [10]}.

大量研究探讨了生物吸附材料的酯化和水解过程,小麦秸秆的酯化和水解过程可用如下方程表示^[8~10].

	表 2 Langmuir 拟合结果	
Table 2	Parameters of Langmuir model for ${\rm Pb}^{2\ast}$ and ${\rm Cd}^{2\ast}$ binding on wheat straw	

δL III	Pb ² +			Cd ^{2 +}		
处理	$K_{\rm L}/{ m L} \cdot { m mmol}^{-1}$	$q_{\rm m}/{ m mmol}\cdot{ m g}^{-1}$	R^2	$K_{\rm L}/{\rm L} \cdot {\rm mmol}^{-1}$	$q_{\rm m}/{\rm mmol}\cdot{\rm g}^{-1}$	R^2
未处理小麦秸秆	11.10	0.15	0.9950	9.79	0.11	0.9941
水解后小麦秸秆	15.22	0.31	0.9955	11.42	0. 22	0. 999 3
酯化后小麦秸秆	8.68	0.08	0.9958	9.02	0.06	0.9970

酯化反应:

$$R - COOH + CH_3OH \xrightarrow{H} R - COO - CH_3 + H_2OH \xrightarrow{H} R - COO = CH_3 + COO = CH_3 +$$

水解反应:

$$R - COO - CH_3 + NaOH \implies$$
$$R - COO^- + Na^+ + CH_3OH$$

其中,R 表示小麦秸秆中的其他成分.可见,酯化反 应使得小麦秸秆中的羧基(—COOH)与甲醇反应生 成了酯;而 NaOH 的水解过程则是将酯基转化为羧 基或羧酸根(—COOH 或—COO⁻).羧基是典型的 具有重金属吸附活性的基团,小麦秸秆经 CH₃OH 酯化处理后,羧基的数量减少,结合重金属离子的能 力降低:水解反应则是将酯基转化为具有重金属吸 附活性的羧基,有利于吸附能力的增加,图1分别为 经酯化和水解后小麦秸秆的红外光谱.从图1可见, 小麦秸秆经化学处理后,红外光谱出现明显变化,特 别是在1800~1500 cm⁻¹范围.在未处理小麦秸秆 的红外光谱中,这一区域分别在1733和1656 cm⁻¹ 处出现2个吸收带,分别为酯、羧酸类化合物中羰基 的伸缩振动峰和羧酸根(COO⁻)基团中羰基的伸缩 振动峰. 小麦秸秆经酯化处理后,1733 cm⁻¹处的吸 收峰增强了,而1656 cm⁻¹处的吸收峰变得不明显, 说明酯基数目增加,而羧酸根的数目减少了:相反, 小麦秸秆经水解处理后 $[图 1(c)], 1733 \text{ cm}^{-1}$ 处的 吸收峰消失,1656 cm⁻¹处出现强的吸收峰,即小麦 秸秆水解后酯基数目减少,羧酸根的含量增加了.小 麦秸秆处理前后的红外光谱数据很好地证实了水解 和酯化反应的进行.

图 5 还给出了结合重金属离子前后小麦秸秆的 红外光谱. 由图 5 可见,小麦秸秆结合重金属离子 后,1 735 cm⁻¹和1 652 cm⁻¹处的峰减弱,3 344 cm⁻¹ 处的羟基峰向高波数移动,1 507 cm⁻¹处的 N—H 振 动峰减弱,1 374 cm⁻¹处醇羟基振动峰向高波数移 动,且峰强度增加. 所以,可认为小麦秸秆表面的羟 基、羧基、胺基以及羧酸根等在小麦秸秆结合重金属 离子的过程中起着重要作用.



图 5 小麦秸秆以及结合 Pb²⁺和 Cd²⁺后小麦秸秆的红外光谱图 Fig. 5 FTIR spectra of native, lead-laden and cadmium-laden wheat straw

将小麦秸秆与其它吸附剂对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附 量进行比较可以看出(表 3),小麦秸秆、特别是经水 解处理后的小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附量与其他 吸附剂相当.小麦秸秆资源丰富、成本低廉,结合重金 属离子的能力强,具有成为生物吸附材料的潜能.

表 3 小麦秸秆与其它吸附剂对 Pb²⁺、Cd²⁺吸附量比较

Table 3 Comparison of biosorption capacity between wheat straw and other biosorbent on Pb²⁺ and Cd²⁺ from aqueous solution

		*	
113.10分支1	$q_{\rm max}/{ m n}$	4. 순	
נול נוק אפי	Pb ² +	Cd ^{2 +}	又雨
小麦秸秆	31.08	12.36	本研究
小麦秸秆(NaOH 处理)	64.24	24.73	本研究
锯屑(Pinus sylvestris)	22.22	19.08	[6]
稻壳灰(rice husk ash)	12.35		[7]
稻壳		8.58	[23]
花生壳		5.96	[24]
玉米芯		5.12	[25]
玉米芯(HNO ₃ 处理)		19.3	[25]
假单胞菌(Pseudomonas Putida)	56.2		[26]
细菌(Enterobacter sp.)	50.9	46.2	[27]
毛木耳子实体	20.33	18.91	[28]
白木耳子实体	19.16	19.98	[28]

3 结论

(1) 小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附受溶液 pH 值的影响较大. 在供试 pH 值 2.0~6.0 范围内,随 pH 值升高,小麦秸秆对 Pb²⁺和 Cd²⁺的吸附量增大, 其中在 pH 4.0~6.0 时吸附效果好. 小麦秸秆结合 Pb²⁺和 Cd²⁺的动力学过程符合准二级动力学模型, 表明小麦秸秆对 Pb²⁺、Cd²⁺的吸附属于化学吸附.

(2) 当金属离子初始浓度在 $0.01 \sim 2.0$ mmol·L⁻¹范围内,Langmuir 方程能很好地描述小麦 秸秆对 Pb²⁺、Cd²⁺的等温吸附过程,拟合得到的理 论饱和吸附量分别为 0.15 和 0.11 mmol·g⁻¹.小麦 秸秆经 NaOH 水解处理后,对 Pb²⁺、Cd²⁺的饱和吸 附量分别增加至 0.31 和 0.22 mmol·g⁻¹,约为未处 理时的 2 倍,而经酯化处理的小麦秸秆对 Pb²⁺、 Cd²⁺的饱和吸附量均降低.

参考文献:

- [1] 王建龙,韩英健,钱易.微生物吸附金属离子的研究进展 [J].微生物学通报,2000,**27**(6):449-452.
- [2] 王建龙,陈灿. 生物吸附法去除重金属离子的研究进展 [J]. 环境科学学报, 2010, **30**(4): 673-701.
- [3] Wang J L, Chen C. Biosorbents for heavy metals removal and their future [J]. Biotechnology Advances, 2009, 27 (2): 195-226.
- [4] 周隽,翟建平,吕慧峰,等.木屑和花生壳吸附去除水溶液中 Cr³⁺的试验研究[J].环境污染治理技术与设备,2006,7 (1):122-125.
- Johnson P D, Watson M A, Brown J, et al. Peanut hull pellets as a single use sorbent for the capture of Cu(II) from wastewater
 [J]. Waste Management, 2002, 22(3): 471-480.
- [6] Taty-Costodes V C, Fauduet H, Porte C, et al. Removal of Cd
 (II) and Pb(II) ions from aqueous solutions by adsorption onto

sawdust of *Pinus sylvestris* [J]. Journal of Hazardous Materials, 2003, **105**(1-3): 121-142.

- [7] Feng Q G, Lin Q Y, Gong F Z, et al. Adsorption of lead and mercury by rice husk ash [J]. Journal of Colloid and Interface Science, 2004, 278(1):1-8
- [8] Gardea-Torresdey J L, Becker-Hapak M K, Hosea J M, et al. Effect of chemical modification of algal carboxyl groups on metal ion binding [J]. Environmental Science and Technology, 1990, 24(9): 1372-1378.
- [9] Tiemann K J, Gardea-Torresdey J L, Gamez G, et al. Use of Xray absorption spectroscopy and esterification to investigate Cr(Ⅲ) and Ni(Ⅱ) ligand in alfalfa biomass [J]. Environmental Science and Technology, 1999, 33(1): 150-154.
- [10] Tiemann K J, Gamez G, Dokken K, et al. Chemical modification and X-ray absorption studies for lead (II) binding by Medicago sativa (alfalfa) biomass [J]. Microchemical Journal, 2002, 71(2-3): 287-293.
- [11] Ho Y S, McKay G. The kinetics of sorption of divalent metal ions onto sphagnum moss flat [J]. Water Research, 2000, 34 (3): 735-742.
- Ho Y S. Review of second-order models for adsorption systems
 J]. Journal of Hazardous Materials, 2006, 136 (3): 681-689.
- [13] Kumar K V, Sivanesan S, Ramamurthi V. Adsorption of malachite green onto *Pithophora* sp., a fresh water algae: equilibrium and kinetic modeling [J]. Process Biochemistry, 2005, 40(8): 2865-2872.
- [14] Cruz C C V, Da Costa A C A, Henriques C A, et al. Kinetic modeling and equilibrium studies during cadmium biosorption by dead Sargassum sp. Biomass [J]. Bioresource Technology, 2004, 91(3): 249-257.
- Lin S, Rayson G D. Impact of surface modification on binding affinity distributions of *Datura innoxia* biomass to metal ions [J]. Environmental Science and Technology, 1998, **32**(10): 1488-1493.
- [16] 慈云祥,臧凯赛,高体玉.几种微生物的红外光谱研究 [J]. 高等学校化学学报,2002,23(6):1047-1049.
- [17] Minamisawa M, Minamisawa H, Yoshida S. Adsorption behavior of heavy Metals on biomaterials [J]. Journal of Agriculture and Food Chemistry, 2004, 52(18): 5606-5611.
- [18] Taty-Costodes V C, Fauduet H, Porte C, et al. Removal of Cd

(II) and Pb(II) ions from aqueous solutions by adsorption onto sawdust of *Pinus sylvestris* [J]. Journal of Hazardous Materials, 2003, 105(1-3): 121-142.

- [19] De Franca F P, Tavares A P M, Da Costa A C A. Calcium interference with continuous biosorption of Zinc by Sargassum sp. in tubular laboratory reactors [J]. Bioresource Technology, 2002, 83(2): 159-163.
- [20] Reddad Z, Gerente C, Andres Y, et al. Adsorption of several metal ions onto a low-cost biosorbent: Kinetic and equilibrium studies [J]. Environmental Science and Technology, 2002, 36 (9): 2067-2073.
- [21] Özer A, Akkaya G, Turabik M. Biosorption of acid blue (AB290) and acid blue 324 (AB324) dyes on Spirogyra rhizopus [J]. Journal of Hazardous Materials, 2006, 135(1-3): 355-364.
- [22] Memon S Q, Memon N, Shah S W, et al. Sawdust a green and economical sorbent for the removal of cadmium (II) ions [J]. Journal of Hazardous Materials, 2007, 139(1): 116-121.
- [23] Kumar U, Bandyopadhyay M. Sorption of cadmium from aqueous solution using pretreated rice husk [J]. Bioresource Technology, 2006, 97(1): 104-109.
- [24] Brown P, Jefcoat I A, Parrish D, et al. Evaluation of the adsorptive capacity of peanut hull pellets for heavy metals in solution [J]. Advance Environment Research, 2000, 4(1): 19-29.
- [25] Leyva-Ramos R, Bernal-Jacome L A, Acosta-Rodriguez I. Adsorption of cadmium(II) from aqueous solution on natural and oxidized corncob [J]. Separation and Purification Technology, 2005, 45 (1): 41-49.
- [26] Pardo R, Herguedas M, Barrado E, et al. Biosorption of cadmium, copper, lead and zinc by inactive biomass of *Pseudomonas putida* [J]. Analytical and Bioanalytical Chemistry, 2003, **376** (1): 26-32.
- [27] Lu W B, Shi J J, Wang C H, et al. Biosorption of lead, copper and cadmium by an indigenous isolate Enterobacter sp. J1 possessing high heavy-metal resistance [J]. Journal of Hazardous Materials, 2006, 134(1): 80-86.
- [28] 莫瑜,潘蓉,黄海伟,等. 毛木耳和白木耳子实体对 Cd(Ⅱ)、 Cu(Ⅱ)、Pb(Ⅱ)和 Zn(Ⅱ)的吸附特性研究 [J]. 环境科 学, 2010, **31**(7): 1566-1574.