

بررسی کارایی نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال در حذف یون‌های سرب و مس از محیط‌های آبی

نویسنده‌گان: محمد ملکوتیان^۱ عباس خزایی^۲ مهشید لولویی^۳

۱. نویسنده مسئول: استاد مرکز تحقیقات مهندسی بهداشت محیط و گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی

کرمان تلفن: ۰۹۱۳۱۴۰۱۵۳۶ Email: m.malakootian@yahoo.com

۲. دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی کرمان

۳. مریبی مرکز تحقیقات مهندسی بهداشت محیط و گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی کرمان

طیوع بهداشت

چکیده

مقدمه: ورود فلزات سنگین به منابع آب و زنجیره‌ی غذایی تهدید جدی برای سلامت انسان است. هدف از این تحقیق بررسی کارایی نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال در حذف یون‌های سرب و مس از محیط‌های آبی است.

روش بررسی: پژوهش تجربی و در سال ۱۳۹۱ انجام شد و از نانوذرات Fe_3O_4 که با پوست پرتقال اصلاح گردید بعنوان جاذب استفاده شد. آزمون‌ها تحت فرایند ناپیوسته توسط ۳۰۰ میلی‌گرم بر لیتر از جاذب با تغییر فاکتورهای مؤثر مانند زمان تماس (۲۰، ۴۰، ۶۰، ۸۰، ۱۰۰، ۱۵۰ و ۲۰۰ دقیقه)، pH (۱۲-۳)، دما (۲۰، ۳۰، ۴۰ و ۵۰°C) و غلظت‌های ۱۰ و ۲۰ میلی‌گرم بر لیتر از یون‌های سرب و مس انجام گردید. سینتیک جذب و پارامترهای ترمودینامیک مطابق با شرایط تئوری ارزیابی شدند.

یافته‌ها: بیشترین ظرفیت جذب یون‌های سرب و مس بر روی جاذب تحت شرایط بهینه (زمان تماس ۴۰ دقیقه، pH برابر ۶، غلظت 20 mg/L و دمای 5°C) به ترتیب برابر $70/06 \text{ mg/g}$ و $71/21 \text{ mg/g}$ حاصل شد. جذب یون‌های سرب و مس مطابق با مدل سینتیکی شبه درجه دو بود و به ترتیب با ضرایب همبستگی $0/91$ و $0/99$ با مدل جذب لانگمیر تناسب داشتند. مقادیر مثبت آنتالپی (ΔH°) طبیعت گرماگیر و مقادیر منفی انرژی آزاد (ΔG°) خود به خودی بودن فرایند را نشان داد.

نتیجه‌گیری: در شرایط مطلوب ۹۸٪ جذب یون‌های سرب و مس بر روی جاذب اتفاق افتاد. نتایج نشان داد که نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال می‌تواند جاذبی مؤثر برای حذف یون‌های سرب و مس از منابع آبی آلووده باشد.

واژه‌های کلیدی: مس، سرب، نانوذرات Fe_3O_4 ، پوست پرتقال، جذب

دو ماهنامه علمی پژوهشی

دانشکده بهداشت یزد

سال سیزدهم

شماره: دوم

خرداد و تیر ۱۳۹۳

شماره مسلسل: ۴۴

تاریخ وصول: ۱۳۹۲/۸/۲۵

تاریخ پذیرش: ۱۳۹۲/۱۰/۹



آپاتیت برای حذف یون‌های فلزی استفاده شده است (۱۰-۱۲).

سمرقدنی و همکاران در سال ۲۰۰۷ در ایران برای حذف فلزات سنگین سرب و کادمیوم موجود در محلول‌های آبی از فرایند فتوکاتالیستی - پراکسیدهیدروژن استفاده نمودند (۱۲). Huang و Chen در سال ۲۰۰۹ در تایوان عناصر مس و کروم را توسط نانوذرات مغناطیسی از محلول‌های آبی جداسازی نمودند (۱۳). دیوبند و همکاران در سال ۲۰۱۲ در ایران از نانوذرات تهیه شده از خاکستر برگ سدر برای حذف یون سرب از محیط‌های آبی استفاده نمودند (۱۴). Engates و Shipley در سال ۲۰۱۱ در آمریکا نشان دادند که نانوذرات اکسیدتیتانیوم، قادر به حذف یون‌های روی، کادمیوم، سرب، نیکل و مس از محیط‌های آبی است (۱۵). در پژوهش حاضر جهت ارتقای کیفیت عملکردی نانوترکیبات و اثربخشی در هزینه از نانوذرات Fe_3O_4 به دلیل بالا بودن نسبت سطح به حجم آن، ساخت آسان، بازیافت راحت و نداشتن آلودگی‌های ثانویه استفاده گردید. همچنین از پوست پرتقال به منظور ارتقای راندمان آن در حذف فلزات سنگین استفاده شد (۱۶). بنابراین کارایی نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پودر پوست پرتقال در حذف یون‌های سرب و مس از محیط‌های آبی تحت شرایط مختلف مورد بررسی قرار گرفت.

روش بررسی

پژوهش تجربی است که در بازه زمانی اردیبهشت لغایت اسفند سال ۹۱ در مرکز تحقیقات مهندسی بهداشت محیط دانشگاه علوم پزشکی کرمان انجام شد. محلول‌های آزمایشگاهی از نمک نیترات فلزات مورد بررسی ساخته شدند. pH محلول‌ها با استفاده از اسید نیتریک و هیدروکسید

مقدمه

فراوری معادن و صنایعی نظیر پردازش فلزات، رنگ‌سازی و الکترونیک، فلزات سمی مختلفی همانند سرب، کادمیوم، جیوه، روی و مس به محیط وارد می‌کنند. این آلاینده‌ها به دلیل ایجاد آلودگی در منابع آب و نفوذ در زنجیره غذایی برای سلامتی موجودات زنده به ویژه انسان خطرناک‌ترند (۲، ۱). از سوی دیگر حضور مواد آلی محلول و جذب شونده نظیر اسید هیومیک در آب در حضور این فلزات باعث تغییرات فیزیکوشیمیایی شده که مخاطرات بهداشتی بیشتری را به دنبال خواهد داشت، از این‌رو حذف آن‌ها از محیط‌های آبی بالایمیت است (۴، ۳). در سالهای اخیر توسعه مداومی در به کارگیری جاذب‌هایی نظیر کربن فعال، زئولیت، کانیهای رسی، مواد سلولزی، کانیهای معدنی و انواع پلیمرها برای حذف این مواد وجود داشته است (۵). انصاری و همکاران در سال ۲۰۰۲ در ایران فلزات سنگین Cd^{2+} , Pb^{2+} و Hg^{2+} را به وسیله کربن فعال، از آب حذف نمودند (۶). اسماعیلی و همکاران در سال ۲۰۰۲ در ایران از بتونیت طبیعی جهت حذف یون‌های مس و نیکل در pH‌های مختلف محلول استفاده نمودند (۷). Wong و همکاران در سال ۲۰۰۳ در مالزی، جذب یون‌های سرب و مس را توسط خاکستر پوسته شلتوك از پساب صنعتی مورد بررسی قرار دادند (۸). این جاذب‌ها دارای مشکلاتی نظیر محدودیت در نفوذ، کمبود مکانهای فعال سطحی، هزینه بالا، مشکلات جداسازی از فاضلاب و ایجاد مواد زاید ثانویه می‌باشند (۹). با پیشرفت علم نانو، در مطالعات از نانوجاذب‌هایی همانند نانوذرات آلومینیوم، نانولوله‌های کربنی و نانوذرات هیدروکسید-



غاظت باقیمانده یون‌های فلزی توسط دستگاه جذب اتمی اندازه‌گیری شد.

جهت بررسی رفتار جاذب از ایزوترم‌های لانگمیر $\text{Logqe} = 1/n \text{LogCe} + (1/qe) - 1/Qo + 1/Qo.b.C_e$ و فرندلیخ $(1/qe) = 1/Qo + 1/Qo.b.C_e$ استفاده گردید (۱۸، ۱۹). برای ارزیابی سینتیک جذب از مدل (LogKf) استفاده گردید (۱۸، ۱۹). شبه درجه اول با رابطه $\text{Log}(qe-q) = \text{Logqe} - (k_1/2)(t/303)$ و شبه درجه دوم با رابطه $t/q = 1/k_2 qe^2 + t/qe$ ، استفاده شد (۱۸، ۱۹).

مدل شبه ارزیابی آزمایش‌های ترمودینامیکی در دماهای ۲۰، ۳۰، ۴۰ و ۵۰ درجه سانتیگراد انجام گرفت. برای محاسبه مقادیر تغییرات انرژی آزاد (ΔG°)، آنتالپی (ΔH°) و تغییر انتروپی (ΔS°) برای فرایندهای جذب از روابط $\Delta G^\circ = \Delta H^\circ - T\Delta S^\circ$ استفاده شد (۱۸، ۲۰).

تمام مواد شیمیایی مورد استفاده به سفارش شرکت سحاب شیمی ایران از شرکت مرک کشور آلمان تهیه شده است.

یافته‌ها

نتایج آنالیز تفرق دینامیک نور (DLS= Dynamic Light Scattering)، برای اندازه‌گیری اندازه نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال در محیط حاوی آب دیونیزه در شکل ۱ نشان داده شده است که طبق آن میانگین اندازه ذرات برابر $73/4$ نانومتر بدست آمد.

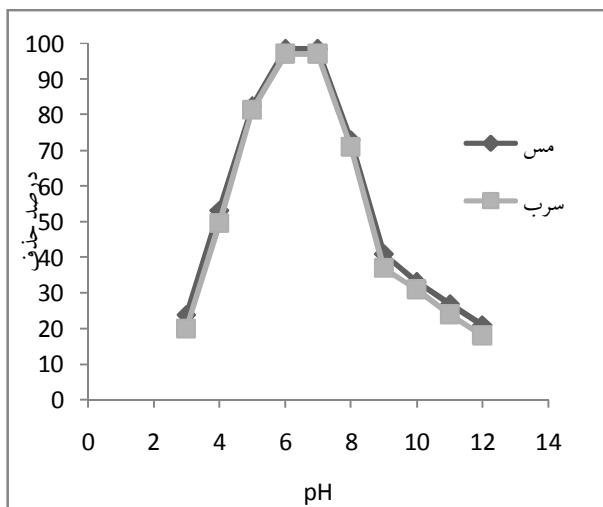
نتایج حاصل از تأثیر pH بر کارایی حذف یون‌ها توسط نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال در شرایطی که غاظت اولیه یون‌های فلزی (20 mg/L)، مقدار نانوذرات اصلاح شده (300 mg/L)، زمان تماس (40 دقیقه) و دما (20 درجه سانتیگراد)

سدیم 0.01 مولار تنظیم گردید. جهت اندازه‌گیری غاظت یون‌های مس و سرب به ترتیب در طول موجه‌ای $224/8$ و 217 نانومتر از دستگاه اسپکترومتر جذب اتمی مدل PU 9100X (ساخت کشور انگلستان) استفاده شد (۱۷). جاذب طبق روش استفاده شده توسط Gupta و Nayak در سال 2012 در هند ساخته شد (۱۸). ابتدا مقدار $6/1$ گرم کلرید فریک و $4/2$ گرم سولفات فرو را به 100 میلی‌لیتر آب مقطر اضافه و تا 90 درجه سانتیگراد گرم شد. سپس به سرعت و به ترتیب 10 میلی‌لیتر هیدروکسی‌آمونیوم 26 درصد و یک گرم پودر پوست پرتقال حل شده در 200 میلی‌لیتر آب مقطر اضافه شد. با تنظیم pH محلول برابر 10 در دمای 80 درجه سانتیگراد به مدت 30 دقیقه همزده و تا دمای 12 درجه سرد گردید. رسوب سیاه رنگ نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده را پودر پوست پرتقال به وسیله فیلتر کردن جمع آوری شد. جهت تعیین اندازه نانوذرات از دستگاه Zetasizer Nano Particle مدل ZEN 1600 (ساخت شرکت Malvern کشور انگلستان) استفاده شد.

آزمایش‌های جذب ناپیوسته یون‌های مس و سرب در محلول‌های آبی بر روی مقدار ثابت 300 میلی‌گرم بر لیتر از جاذب تحت شرایط $\text{pH} 3$ تا 12 ، دماهای 20 ، 30 ، 40 و 50 درجه سانتیگراد، زمان‌های تماس 20 ، 40 ، 60 ، 80 ، 100 ، 150 ، 200 و 250 دقیقه و غلظت‌های اولیه 10 و 20 میلی‌گرم بر لیتر از یون‌های فلزی انجام شد. برای انجام آزمایشات سینتیک جذب، مقدار 300 میلی‌گرم از جاذب به ارلن حاوی 200 میلی‌لیتر از محلول یون‌های فلزی با غلظت 20 میلی‌گرم بر لیتر اضافه شد، سپس بر روی شیکر با سرعت 200 دور در دقیقه برای مدت زمان‌های 20 تا 250 دقیقه گذاشته شد. پس از اتمام همزنی و جدا کردن فاز جامد از مایع،



۷۱/۱ درصد حاصل شد. با افزایش مدت زمان تماس تا ۴۰ دقیقه، میزان حذف یون‌های مس و سرب نیز افزایش یافت و به ترتیب برابر ۸۴ و ۸۲ درصد گردید. اما از ۴۰ دقیقه به بعد، با افزایش زمان تماس تغییر محسوسی در جداسازی یون‌های فلزی از محلول مشاهده نشد.

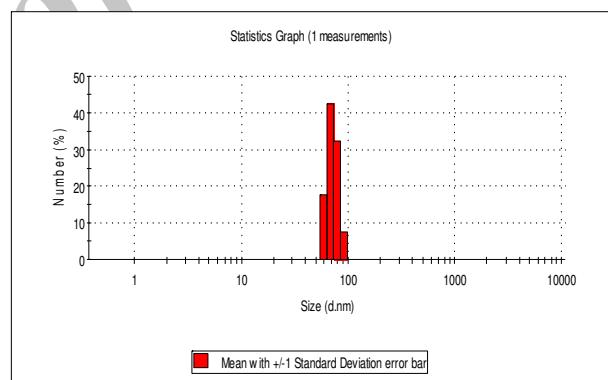


شکل ۲: تأثیر pH در کارایی حذف یون‌های مس و سرب با غلظت اولیه 20 mg/L ، زمان ۴۰ دقیقه و دمای 20°C

نتایج بررسی تأثیر غلظت اولیه یون‌های فلزی بر کارایی حذف با ثابت نگه داشتن فاکتورهای مؤثر بر جذب یعنی pH برابر ۶، دمای ۲۰ درجه سانتیگراد و زمان تماس ۴۰ دقیقه نشان داد که با افزایش غلظت اولیه یون‌های فلزی مورد مطالعه از ۱۰ به 20 mg/L برابر ۲۰ میلی گرم بر لیتر بازده حذف یون مس از ۸۷ درصد به ۹۱ درصد و بازده حذف یون سرب از ۸۴ درصد به ۸۹ درصد افزایش یافت.

نتایج بررسی تأثیر دمای واکنش (از ۲۰ تا ۵۰ درجه سانتیگراد) بر کارایی حذف یون‌های مس و سرب توسط جاذب، تحت شرایط ثابت غلظت 20 mg/L برابر ۲۰ میلی گرم بر لیتر از یون‌های فلزی و pH برابر ۶

ثبت بود در شکل ۲ نشان داده شده است. تحت شرایط مذکور، در pH برابر ۳ بازده حذف یون‌های مس و سرب به ترتیب ۸۵/۲۳ و ۹۵/۱۹ درصد بدست آمد. با افزایش pH از ۳ تا ۶ بازده حذف هر دو یون فلزی توسط جاذب افزایش یافت به طوری که در pH برابر ۶ بازده حذف یون‌های مس و سرب به ترتیب برابر ۴/۹۸ و ۱/۹۷ درصد یعنی به بیشترین مقدار رسید. سپس در pH برابر ۷ بازده حذف یون‌های فلزی مورد مطالعه ثابت باقی ماند، اما با افزایش pH از ۷ تا ۱۲ روند حذف یون‌ها نزولی شد به طوری که در pH برابر ۱۲ بازده حذف یون‌های مس و سرب به ترتیب به ۲۱ و ۱۸ درصد کاهش یافت.



شکل ۱: نمودار DLS برای اندازه‌گیری اندازه نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال

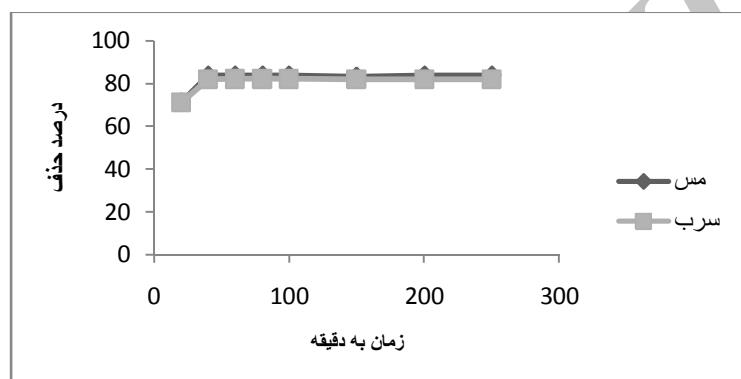
نتایج حاصل از تأثیر زمان تماس بر کارایی حذف توسط جاذب در شرایطی که غلظت اولیه یون‌های مس و سرب (20 mg/L)، دمای ۲۰ درجه سانتیگراد) و pH (برابر ۱۲) باشد در شکل ۳ نشان داده شده است. بر این اساس طی ۲۰ دقیقه ابتدایی زمان تماس، میزان حذف یون‌های مس و سرب توسط جاذب به ترتیب برابر ۷۱/۳ و



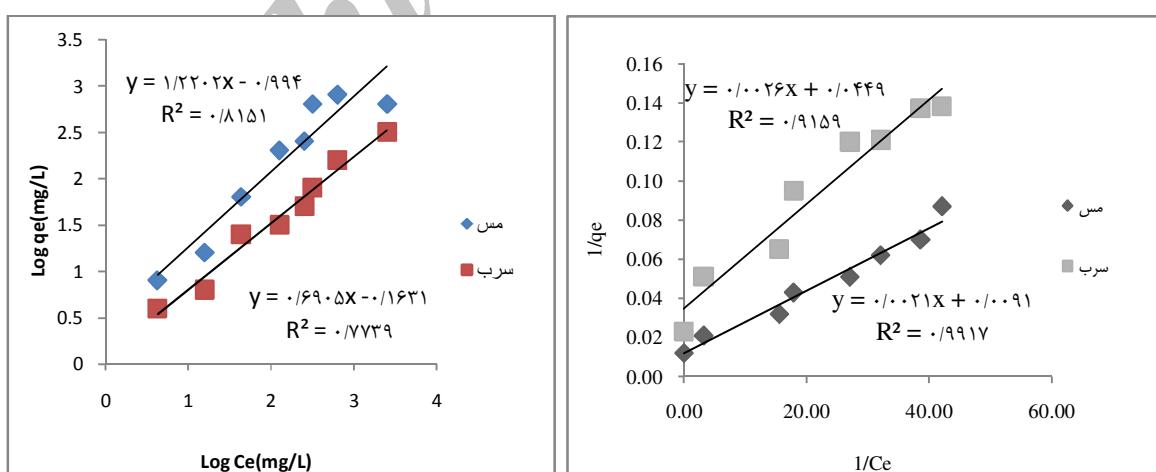
Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال به ترتیب مقادیر ۷۱/۲۱ و ۷۰/۰۶ میلی گرم بر گرم حاصل شد.

منحنی های ایزوترم لانگمیر و فروندلیخ در جذب یون های مس و سرب توسط نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال مطابق با شکل ۴ حاصل شد و نتایج محاسبه پارامترهای ایزوترم های جذب در جدول ۱ نشان داده شده است.

نشان داد که در دمای ۲۰ درجه سانتیگراد بازده حذف یون های مس و سرب توسط جاذب به ترتیب برابر ۸۱ و ۷۹ درصد است. با افزایش دما میزان حذف یون های فلزی روند افزایشی داشت به طوری که در دمای ۵۰ درجه سانتیگراد، بازده حذف یون های مس و سرب به ترتیب برابر ۹۸/۷ و ۹۸ درصد شد، و تحت این شرایط بیشترین ظرفیت جذب یون های مس و سرب بر روی نانوذرات



شکل ۳: تأثیر زمان در کارایی حذف یون های مس و سرب با غلظت اولیه 20 mg/L pH برابر ۶ و دمای 20°C



ب: نمودار ایزوترم لانگمیر در جذب یون های مس و سرب

الف: نمودار ایزوترم لانگمیر در جذب یون های مس و سرب

شکل ۴: نمودارهای ایزوترم لانگمیر (الف) و فروندلیخ (ب) برای جذب یون های مس و سرب توسط جاذب در pH برابر ۶ و دمای 50°C

جدول ۱: پارامترهای ایزوترمی، سینتیکی و ترمودینامیکی جذب یون‌های مس و سرب بر روی نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پر تقال

فلز	پارامترهای ایزوترمی										پارامترهای سینتیکی					
	پارامترهای ترمودینامیکی			دما	ثابت‌های شب درجه اول			ثابت‌های شب درجه دوم			پارامترهای سینتیکی		فروندلخ	لانگیر		
	S (kJ/mol/K)	H (kJ/mol)	G (kJ/mol)		R ²	K _c	q _c تئوری (mg/g)	R ²	K _i	q _i تئوری (mg/g)	R ²	I/n	K _e (mg/g)	R ²	b(L/g)	Q.(mg/g)
مس	۰/۰۹۸	۲۵/۲	-۳/۹۷	۲۰												
			-۴/۶۴	۳۰												
			-۵/۳۱	۴۰												
			-۶/۸۹	۵۰	۰/۹۷	۰/۰۰۶	۷۴/۲	۰/۰۸۸	۰/۰۵۴	۴۸/۳	۶۶	۰/۸۱	۰/۴۲۵	۱۳/۲	۰/۹۹	۹/۴۷
سب	۰/۰۹۷	۲۵/۱۳	-۳/۹۷	۲۰												
			-۴/۶۴	۳۰												
			-۵/۳۹	۴۰												
			-۶/۷۶	۵۰	۰/۹۱	۰/۰۰۸۱	۷۳/۶۵	۰/۰۷۷	۰/۰۷۵	۴۶/۴	۶۵/۵۶	۰/۷۷	۰/۶۶	۱۰/۱۲	۰/۹۱	۹/۳۴

در pH های بالاتر از ۶، به دلیل رسوب فلز مقدار جذب کاهش می‌یابد (۲۳). در تحقیقی دیگر توسط Taty-Costodes و همکاران در سال ۲۰۰۳ در فرانسه، از خاک ارد درخت کاج برای جذب سرب استفاده شد. یافته ها نشان داد که با افزایش pH کارایی حذف افزایش می‌یابد و در pH برابر ۵/۵ به بیشترین مقدار می‌رسد (۲۴). در این پژوهش با افزایش زمان تماس، کارایی حذف بیشتر شد و طی مدت زمان ۴۰ دقیقه به بیشترین مقدار رسید، افزایش بیشتر زمان تماس، به دلیل اشباع نمودن جایگاه های رسید، افزایش بیشتر زمان تماس، به دلیل اشباع نمودن جایگاه های فعال سطحی قابل دسترس برای جذب یون‌ها بر روی جاذب، تأثیری بر کارایی جذب نداشت. به عبارت دیگر پس از ۴۰ دقیقه با ایجاد تعادل بین فاز جامد و محلول مورد مطالعه، کارایی جذب ثابت باقی ماند. در مطالعه بهرامی و همکاران در سال ۲۰۱۳ در ایران نیز با افزایش زمان تماس میزان جذب یون کادمیوم بر روی نانوذرات مگنتیت افزایش یافت و در مدت زمان ۳۰ دقیقه به بیشترین مقدار خود رسید (۲۵). Ozmen و همکاران در سال ۲۰۱۰ در ترکیه، با بررسی حذف مس از محلول‌های آبی توسط نانوذرات مگنتیت به این نتیجه رسیدند که جذب بسیار سریع بوده

بحث و نتیجه‌گیری

یکی از مهمترین پارامترهای مؤثر بر فرایند جذب، pH می‌باشد و تنظیم آن در محیط‌های آلوده به کاتیون‌های فلزی از اهمیت به سزایی برخوردار است (۲۱). در این پژوهش با افزایش مقدار pH از ۳ به ۶ کارایی حذف افزایش یافت. این افزایش بازده حذف در محدوده pH اسیدی به این دلیل است که در pH های پایین در حدود ۳، رقابت شدیدی بین یون‌های H^+ و یون‌های فلزی برای قرار گرفتن در جایگاههای جاذب وجود دارد و با اشغال محلهای فعال جذب در سطح جاذب توسط یون‌های H^+ کارایی حذف یون فلزی کم می‌شود، اما با افزایش بیشتر pH تا محدوده ختشی به دلیل بیشتر شدن تعداد کاتیونهای فلزی در محلول، کارایی حذف یون‌های فلزی افزایش می‌یابد (۲۲). در pH های بالاتر از ۷ به دلیل تشکیل هیدروکسید فلز و رسوب یون‌های فلزی، کارایی حذف کاهش یافت. نتایج مشابه این تحقیق در مطالعه حسینی و همکاران در سال ۲۰۱۲ در ایران بدست آمده است. آن‌ها در حذف مس توسط پسماند چای اصلاح شده با نانوذرات مگنتیت نشان دادند که با افزایش pH از ۲ به ۵، کارایی حذف افزایش و



Yong-Mei و همکاران در سال ۲۰۱۰ در چین، بیشترین ظرفیت جذب یون مس از محلول‌های آبی توسط نانوذرات مغناطیسی در pH برابر ۶ و دمای ۲۹۸ درجه کلوین برابر ۲۵/۷۷ میلی‌گرم بر گرم بدست آوردنده و نشان دادند که فرایند جذب از مدل لانگمیر تعیت می‌کند (۲۹). داده‌های سینتیکی با مدل شبه درجه دوم همخوانی داشت. در این مطالعه مقادیر مثبت تغییرات گرمای جذب (ΔH°)، طبیعت گرم‌اگیر فرایند جذب را ثابت کرد و مقادیر منفی تغییرات انرژی آزاد (ΔG°) دلالت بر انجام خودبه خودی فرایند جذب می‌باشد و کاهش تغییرات انرژی آزاد (ΔG°) با افزایش دما، به معنی جذب مؤثرتر یون‌های فلزی در دمای بالاتر است. بنا بر نتایج مطالعه مداری و صالحی در سال ۲۰۰۹ در ایران، مقادیر منفی تغییرات انرژی آزاد (ΔG°) برای فرایند جذب کاتیونهای فلزی توسط غشاء نانوفیلتراسیون بیانگر این است که فرایند جذب منجر به کاهش انرژی گیسیس می‌شود و در نتیجه خود به خودی بودن جذب کاتیونها امکان پذیر می‌باشد (۳۰).

طبق نتایج بدست امده پارامترهای محیطی (pH، غلظت اولیه یون‌های فلزی، زمان و دما) به خصوص pH، از عوامل محدود کننده بودند و تحت شرایط بهینه بازدهی حذف یون‌های مس و سرب توسط نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال ۹۸ درصد حاصل شد. بنابراین می‌توان پیشنهاد کرد که با بهینه‌سازی فاکتورهای مؤثر بر جذب، نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال یک جاذب مناسب برای حذف یون‌های مس و سرب از محیط‌های آبی آلوده است.

و در نتیجه تعادل در عرض چند دقیقه صورت می‌گیرد. آنها دلیل کوتاه بودن زمان رسیدن به تعادل را عدم مقاومت جاذب در برابر انتشار داخلی دانسته‌اند (۲۶). در این مطالعه با افزایش غلظت‌های اولیه یون‌های مس و سرب از ۱۰ به ۲۰ میلی‌گرم بر لیتر میزان جذب آنها توسط نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال افزایش یافت، این موضوع به دلیل احتمال برخورد بیشتر یون‌های فلزی در غلظت‌های بالاتر با جایگاه‌های فعال جاذب می‌باشد. در تحقیق مشابه توسط Chen و Banerjee در سال ۲۰۰۷ در تایوان، با افزایش غلظت اولیه یون مس کارابی جذب برروی نانوجاذب مغناطیسی اصلاح شده با صفحه عربی افزایش یافته است (۲۷). نتایج بررسی اثر دما در این تحقیق نشان داد که با افزایش دما از ۲۰ به ۵۰ درجه سانتیگراد میزان جذب نیز افزایش می‌یابد. Wang و Chen در سال ۲۰۰۶ در چین نشان دادند که میزان جذب یون نیکل توسط نانولوله‌های کربنی با افزایش دما افزایش می‌یابد. افزایش دما با شکستن پوشش هیدراته یون‌های فلزی و نیز حلالت بیشتر آنها در محلول، منجر به افزایش کارابی جذب می‌شود (۲۸). طبق نتایج بدست امده مدل ایزوترمی لانگمیر در مقایسه با مدل ایزوترمی فرونالیخ بیشترین همبستگی را با مقادیر تجربی دارد. ظرفیت جذب بالای نانوذرات Fe_3O_4 اصلاح شده با پوست پرتقال جهت جذب یون‌های مس و سرب، با مساحت سطحی زیاد نانوذرات و همچنین تعداد زیاد گروه‌های عامل هیدروکسیلی موجود در سطح پوست پرتقال برای ایجاد اتصال با یون‌های فلزی مرتبط است.



تشکر و قدردانی

علوم پزشکی کرمان و با حمایت مالی معاونت تحقیقات و فن-آوری این دانشگاه انجام شده است، بدینوسیله از دست‌اندرکاران سپاسگزاری می‌نماید.

این پژوهش حاصل بخشی از پایان‌نامه دانشجویی در مقطع کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت محیط می‌باشد که در قالب طرح‌های مصوب مرکز تحقیقات مهندسی بهداشت محیط دانشگاه

References

- 1- Gupta VK, Ali I. Removal of lead and chromium from wastewater using Bagasse fly ash – a sugar industry waste. *J Colloid and Interface Science* 2004; 271: 321–8.
- 2- Yang SB, Hu J, Chen CL, et al. Mutual effect of pb (II) and Humic acid adsorption on to Multiwalled carbon Nanotubes /poly (Acrylamide) composites from aqueous solution. *J Environ Sci Tech* 2011; 45: 3621–7.
- 3- Gupta VK, Carrott PJM, Ribeirocarrott MML. Low cost adsorbents: Growing approach to wastewater treatment. *J Environ Sci and Tech* 2009; 39: 783–842.
- 4- Ali I, Gupta VK. Advances in water treatment by adsorption technology. *J Nat Protoc* 2007; 1: 2661–7.
- 5- Sevgi K. Adsorption of Cd (II), Cr (III) and Mn (II) on natural Sepiolite. *Desalination* 2009; 244: 24-30.
- 6- Ansari khalkhali R, Roksana R. Survey productivity efficacy of active carbon with chemical various materials on the heavy metals absorbent from aqueous solutions. *Journal of Environment Science and Technology* 2002; 14: 57-71.[Persian]
- 7- Esmaili A, Nasseri S, Mahvi AH, et al. Removal of copper and nickel from aqueous solutions by natural bentonite. *Scientific Journal of Rafsanjan university of medical sciences* 2003; 2(1): 22-30.[Persian]
- 8- Wong KK, Lee CK, Low KS, et al. Removal of Cu and Pb by tartaric acid modified rice husk from aqueous solution. *Chemospher* 2003; 50(1): 23- 8.
- 9- Srivastava V, Weng CH, Singh VK, et al. Adsorption of nickel ions from aqueous solutions by Nano alumina: kinetic, mass transfer, and equilibrium studies. *J Chem Eng* 2011; 56: 1414– 22.
- 10- Gupta VK, Agarwal S, Saleh TA. Synthesis and characterization of alumina-coated carbon nanotubes and their application for lead removal. *J Hazard Mater* 2011; 185: 17–23.
- 11- Feng Y, Gong JL, Zeng GM, et al. Adsorption of Cd (II) and Zn (II) from aqueous solutions using magnetic hydroxyapatite Nano particles as adsorbents. *J Chem Eng* 2010; 162: 487–94.



- 12- Samarghandi MR, Nouri J, Mesdaghinia AR, et al. Efficiency removal of phenol, lead and cadmium by means of UV/TiO₂/H₂O₂ processes. *J Environ Sci Tech* 2007; 4(1): 19-25.
- 13- Huang SH, Chen DH. Rapid removal of heavy metal cations and anions from aqueous solutions by an amino-functionalized magnetic Nano-adsorbent. *J Hazard Mater* 2009; 163: 174– 9.
- 14- Divband L, Behzad M, Boroomand Nasab S, et al. Investigation of Nano Particles efficiency prepared from Cedar Fly Ash (*Zizyphus Spinachristi*) for Lead (Pb+2) Removal from Aqueous Solution. *Iranian Journal of Health and Environment* 2012; 5(1): 51-62. [Persian]
- 15- Engates KE, Shipley HJ. Adsorption of Pb, Cd, Cu, Zn, and Ni to titanium dioxide nanoparticles: effect of particle size, solid concentration, and exhaustion. *Environ Sci Res* 2011; 18: 386-95.
- 16- Liu JF, Zhao ZS, Jiang GB. Coating Fe₃O₄ magnetic nanoparticles with humic acid for high efficient removal of heavy metals in water. *J Environ Sci Tech* 2008; 42: 6949–54.
- 17- Lenore S, Clesceri WEF, Chair Arnold E, et al. AWWA, Standard methods for the examination of water and wastewater. 20th Edition 1998.
- 18- Gupta VK, Nayak A. Cadmium removal and recovery from aqueous solutions by novel adsorbents prepared from orange peel and Fe₂O₃ Nana particles. *J Chem Eng* 2012; 180: 81–90.
- 19- Bamgbose JT, Adewuyi S, Bamgbose O, Adetoye AA. Adsorption kinetics of cadmium and lead by chitosan. *J Biotechnol* 2010; 9: 2560–5.
- 20- Sheela T, Nayaka YA. Kinetics and thermodynamics of cadmium and lead ions adsorption on NiO nano particles. *J Chem Eng* 2012; 15:123–31.
- 21- Afkhami A, Saber-Tehrani M, Bagheri H. Simultaneous removal of heavy metal ions in wastewater samples using Nana alumina modified with 2,4-dinitrophenylhydrazine. *J Hazard Mater* 2010; 181: 836–44.
- 22- Mehrasbi MR, Farahmand kia Z. Heavy metal removal from aqueous solution by adsorption on modified banana shell. *Iranian Journal of Health and Environment* 2008; 1(1): 57-66. [Persian]
- 23- Hosseini SM, Firouzi AF, Babaei AA, et al. Removal of Cu(II) from Aqueous Solution by Modified Tea Waste with Magnetic Nano particles. *J water and wastewater* 2012; 4: 112-9. [Persian]
- 24- Taty-Costodes VC, Fauduet H, Porte C, et al. Removal of Cd(II) and Pb(II) ions from aqueous solutions by adsorption onto sawdust of *Pinus Sylvesteris*. *J Hazard Mater* 2003; 105: 121-42.



- 25- Bahrami M, Boroomandnasab S, Kashkooli HA, et al. Synthesis of Magnetite Nana particles (Fe_3O_4) and its Efficiency in Cadmium Removal from Aqueous Solutions. *J water and wastewater* 2013; 3: 54-62. [Persian]
- 26- Ozmen M, Can K, Arslan G, et al. Adsorption of Cu (II) from aqueous solution by using modified Fe_3O_4 magnetic Nana particles. *Desalination* 2010; 254: 162-9.
- 27- Banerjee SS, Chen DH. Fast removal of copper ions by gum arabic modified magnetic Nano-adsorbent. *J Hazard Mater* 2007; 147; 792– 9.
- 28-Chen CL, Wang XK. Adsorption of Ni (II) from aqueous solution using oxidized multiwall carbon nanotubes. *J Chem Eng* 2006; 45: 9144– 9.
- 29- Yong-Mei H, Chen M, Zhong-Bo H. Effective removal of Cu (II) ions from aqueous solution by amino-functionalized magnetic Nanoparticles. *J Hazard Mater* 2010; 184: 392- 9.
- 30- Madaeni SS, Salehi E. Adsorption of Cations on nanofiltration membrane: Separation mechanism, isotherm confirmation and thermodynamic analysis. *J Chem Eng* 2009; 150(1): 114-21.

Archive



Investigation of Fe_3O_4 Nanoparticles Modified with Orange Peel Efficiency in Removal of Lead and Copper ions from Aqueous Environments

Malakootian M(Ph.D)¹ Khazaei A(M.Sc)² Loloei M(M.Sc)³

1. Corresponding Author: Professor, Environmental Health Engineering Research Center and Department of Environmental Health, Kerman University of Medical Sciences, Kerman, Iran.

2. M.Sc student in Environmental Health Engineering, Department of Environmental Health, Kerman University of Medical Sciences, Kerman, Iran.

3. Instructor, Environmental Health Engineering Research Center, Department of Environmental Health, Kerman University of Medical Sciences, Kerman, Iran.

Abstract

Introduction: Heavy metals with their entry into the food chain and water resources are considered as a serious threat to human health. This study aimed to survey Fe_3O_4 nanoparticles modified with orange peel efficiency in removal of lead and copper ions from aqueous environments.

Methods: This experimental research was implemented during the year 2012 and Fe_3O_4 nanoparticles were used as adsorbent which were modified with orange peel. Experiments were implemented under batch process by adsorbent (300 mg/L) with changing effective factors such as contact time (20, 40, 60, 80, 100, 150, 200, 250 minutes), pH (3-12), temperature (20, 30, 40, 50 °C) and concentration of lead and copper ions (10, 20 mg/L). Kinetic adsorption and thermodynamic parameters were investigated according to the conditions of the theory.

Results: The maximum adsorption capacity of lead and copper ions on the adsorbent under optimum condition (contact time = 40 min, pH = 6 and temperature = 50 °C) was obtained which turned out to be 70.06 and 71.21 mg/g respectively. Adsorption of lead and copper ions was according to pseudo-second-order kinetics and with relation to coefficients equal to 0.91 and 0.99 respectively and being fit with Langmuir adsorption model. Positive values of enthalpy (ΔH°) indicated the endothermic nature of the process and negative values of free energy (ΔG°) thus indicating the spontaneity of the process.

Conclusion: Adsorption of lead and copper ions on the adsorbent under optimum condition turned out to be 98%. The results showed that Fe_3O_4 nanoparticles modified with orange peel can be an effective adsorbent for the removal of lead and copper ions from contaminated water resources.

Keywords: Copper, Lead, Fe_3O_4 Nanoparticles, Orange Peel, Adsorption