

مقاله پژوهشی

حذف کروم شش ظرفیتی از محلولهای آبی با استفاده از زئولیت کلینوپتیلویلت

غلامرضا مصطفایی^۱، روح‌الله دهقانی^{۲*}، ناهید ناصری^۳، علی پاسبان^۴، حسین اکبری^۵

^۱ مری، گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی کاشان، کاشان، ایران

^۲ استاد، گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی کاشان، کاشان، ایران

^۳ دانشجوی کارشناسی ارشد، گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی کاشان، کاشان، ایران

^۴ دانشجوی دکتری بهداشت محیط، مری عضو هیأت علمی دانشگاه بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی خراسان شمالی، بجنورد، ایران

^۵ مری، گروه بهداشت عمومی، دانشگاه علوم پزشکی کاشان، کاشان، ایران

*نویسنده مسئول: کاشان، دانشگاه علوم پزشکی کاشان، دانشگاه بهداشت، گروه مهندسی بهداشت محیط

پست الکترونیک: nahid_nas2009@yahoo.com

وصول: ۹۱/۱۱/۰۷ اصلاح: ۹۱/۱۲/۱۳ پذیرش: ۹۱/۱۲/۲۱

چکیده

زمینه و هدف: مطالعه حاضر با توجه به مخاطرات فراوان فلز سنگین کروم در محیط زیست از جمله سلطان پوست و ریه و آسیب‌های کلیوی و کبدی با هدف بررسی حذف Cr(VI) توسط زئولیت‌های کلینوپتیلویلت از محلولهای آبی انجام پذیرفت.

مواد و روش کار: در این مطالعه از زئولیت‌های کلینوپتیلویلت با اندازه‌های 2cm برای حذف کروم شش ظرفیتی از آب استفاده می‌کند. برای تهیه محلول کروم شش ظرفیتی از دی‌کرومات پتابسیم ($\text{K}_2\text{Cr}_2\text{O}_7$) و آب مقطر دوبار تقطیر استفاده شد. غلظت باقیمانده کروم بوسیله دستگاه اسپکتروفوتومتر در طول موج 540 nm اندازه گیری قرار گرفت.

یافته‌ها: نتایج حاصل از این پژوهش نشان داد که با افزایش غلظت کروم ظرفیت جذب افزایش می‌یابد ولی زمان رسیدن به تعادل کاهش می‌یابد. با کاهش pH از 10 تا 4 میزان جذب افزایش می‌یابد. همچنین بهترین زمان برای تماس با زئولیت 70 دقیقه می‌باشد.

در این آزمایش زئولیت خام نزدیک با 45 درصد جذب، دارای بالاترین مقدار جذب کروم بود و میزان جذب زئولیت‌های اصلاح شده کمتر از 10 درصد بود.

نتیجه‌گیری: بطور کلی نتایج حاصله بیانگر آن است که زئولیت کلینوپتیلویلت خام برای حذف کروم شش ظرفیتی روشی با راندمان بالا می‌باشد.

واژه‌های کلیدی: کروم، جذب، محلول آبی، زئولیت اصلاح شده

مقدمه

خاصیت سلطانزائی برای موجودات زنده را داشته باشد.

این ترکیب باعث تحریک و خودگی پوست در انسان نیز می‌گردد. کروم (VI) در آب خیلی محلول بوده و می‌تواند در pH مختلف آبیون‌های دو ظرفیتی مثل کرومات(CrO_4^{2-}), دی‌کرومات ($\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$) و هیدروژن کرومات (HCrO_4^-) را تشکیل دهد [۱،۲].

زئولیت‌ها مواد معدنی طبیعی دارای CEC (ظرفیت تبادل کاتیونی) بالا،^(۱) مساحت سطح زیاد (صدھا مترمربع بر گرم) و ساختار توری مانند می‌باشد. بیش از ۴۰ نوع زئولیت طبیعی در جهان وجود دارد که کلینوپتیلویلت از

در میان فلزات سنگین که در پساب‌های صنعتی وجود دارد کروم یکی از آلاینده‌های مهم موجود در آب و فاضلاب می‌باشد که حذف آن از آب‌های آلوده اهمیت دارد [۳،۱]. استفاده بی‌رویه و تخلیه پساب این صنایع به محیط زیست مخاطرات فراوانی را برای انسان و اکوسیستم در پی خواهد داشت [۴]. کروم در دو حالت معمول اکسیداسیون، Cr(III) و Cr(IV) در طبیعت وجود دارد. کروم (VI) برای بیشتر میکروارگانیسم‌ها سمی (در غلظت‌های بالاتر از 0.5 mg/L) است. از طرفی می‌تواند

پساب می باشد فرایند جذب با استفاده از زئولیت طبیعی کلینوپتیلویلت خام و اصلاح شده در راکتور بسته اجرا شد. همچنین اثر pH، زمان تماس و غلظت کروم به عنوان متغیرهای مطالعه مورد بررسی قرار گرفتند.

روش کار

مطالعه حاضر یک مطالعه بنیادی-کاربردی است و به صورت سیستم بسته در محل آزمایشگاه شیمی آب و فاضلاب دانشکده بهداشت دانشگاه علوم پزشکی کاشان انجام پذیرفت. زئولیت هایی که در این تحقیق استفاده شده است زئولیت طبیعی است که از میانه (استان آذربایجان شرقی) بدست آمده است. ترکیب شیمیایی Zئولیت بوسیله تجهیزات XRF (ED2000) از shimadzu X-ray diffractometer (XRD; model: XD-5A) تعیین شده است. برای تعیین خصوصیات معدنی نمونه Zئولیت از (ECEC) کننده الکترونی میکروسکوپی (model: XL-30, Philips)(SEM) گرفته شده است. ظرفیت تبادل کاتیونی کل (CEC) و ظرفیت تبادل کاتیونی خارجی (ECEC) زئولیت خاورمیانه ای بوسیله روش Haggerty و Bowman [۱۱]. تمام مواد شیمیایی از قبیل کروم سدیم، کلرید Merck آلمان استفاده شده است.

آماده سازی جاذب ها: زئولیت ها قبل از اصلاح، در محدوده mm ۰/۲۵ - ۰/۲۱ خرد- غربال (ASTM با اندازه غربال شماره ۶۰ تا ۷۰) شدند. سپس نمونه- زئولیت ها چند بار با آب شیر برای پاک کردن گل و گرد و غبار شسته شده و بعد از آن برای حل کردن نمکها آن را به مدت ۲۴ ساعت در آب دیونیزه شده قرار می دهیم. برای اینکه مواد آلی موجود در نمونه ها حذف شوند به مدت ۲۴ ساعت در فور در دمای 25°C خشک شدند [۱۲]. سپس برای اشباع مکانهای جذب زئولیت با سدیم زئولیت با محلول ۲ مولار کلرید سدیم به وسیله یک همزن با سرعت ۱۵۰ rpm در درجه حرارت اتاق برای ۷۲ ساعت برای اشباع مکانهای تبادل با یونهای سدیم مخلوط شدند [۱۳]. آنیوهای کلرید ممکن است از تغییرات زئولیت تأثیر پذیرد و خصوصیاتش بعد از فیلتراسیون تغییر کند، لذا

متداول ترین آنهاست. این زئولیت با دارا بودن ساختار توری مانند دارای وسیعترین ابعاد حفره ای به اندازه ۷/۲ - ۴/۴ آنگستروم می باشد. زئولیت ها با منشأ طبیعی و مصنوعی دارای توانایی جذب بالایی برای آبهای آلوده می باشد [۳-۴].

روشهای مختلف حذف کروم شامل تصفیه شیمیایی، استخراج با حلال، تبادل یون، جذب، فیلتراسیون غشایی، تکنولوژیهای تصفیه الکتروشیمیایی، فرایند های بیولوژیکی و اخیراً روشهای فتوکاتالیستی می باشند [۵-۷]. تعدادی از روشهای بالا معايی مثل غیر اقتصادی بودن، عدم حذف کامل کروم، افزایش نیاز به ترکیبات شیمیایی و تولید لجن یا مواد زائد که نیازمند تصفیه بعدی می باشند را دارا هستند. در سال های اخیر روشهای شیمیایی مثل احیا با سدیم متابی سولفات یا SO_2 و ترسیب با آهک به صورت گسترده برای حذف کروم ۶ ظرفیتی استفاده گردیده است. اما این روش علاوه بر نیاز به مواد شیمیایی اضافی برای احیای کامل Cr(VI) باعث تشکیل لجن در حجم بالا و آزاد شدن دی اکسید سولفور می گردد که از مشکلات مرتبط با این روش می باشد [۶,۷]. نگرانی های عمومی در مورد ورود فلزات سنگین به محیط زیست باعث تقویت تحقیق های جدید در زمینه حذف فلزات سنگین و توسعه روشهای جدید گردیده است. از طرف دیگر روش های فتوکاتالیستی به منظور احیای کرومات از روشهای جدید، دوستدار محیط زیست و کاملاً جذاب در محیط های آبی می باشند. این روش ها نیازمند شرایط بهره برداری متوسط بوده که بر اساس تحت تابش قرار گرفتن- نیمه هادی ها (SC) و در نتیجه تولید جفت الکترون- حفره می باشند [۹]. تعدادی از کاتالیست های نیمه هادی مثل CdS , TiO_2 , ZnS , ZnO و WO_3 به صورت گسترده برای احیای فتوکاتالیستی Cr(VI) به Cr(III) مورد استفاده قرار گرفته اند. در میان این کاتالیست ها WO_3 به دسترس می باشد و CdS خود تولید فلز سمی کادمیوم می کند. اما تواند در درجه حرارت اتاق تحت انرژی کم برانگیخته گردد و از مهمترین ویژگیهای آن غیر سمی بودن آن است که بسیار مورد توجه قرار گرفته است [۱۰]. مطالعه حاضر با هدف تعیین کارایی زئولیت کلینوپتیلویلت در حذف کروم شش ظرفیتی از

گردید. همه آزمایشها در اrlen به حجم ۲۵۰ میلی لیتر انجام شد. برای کاهش pH در انجام آزمایش از اسید سولفوریک استفاده شد و برای افزایش pH از هیدروکسید سدیم استفاده شد.

آزمایشات جذب: با استفاده از دستگاه همزن اختلاط در نمونه های حاوی جاذب و محلول کرومات انجام شد و سرعت همزن ۳۹۸ دور در دقیقه تنظیم گردید. بعد از زمان تماس مشخص (۷۰ دقیقه) و جذب کروم در سطح جاذب، محلول از فیلتر غشایی با ۰/۲۲ میکرومتر عبور داده و غلظت کروم باقیمانده با استفاده از دستگاه اسپکتروفوتومتر (DR 5000) در طول موج ۵۴۰ نانومتر اندازه گیری شد. درصد حذف کروم از طریق اختلاف بین غلظت اولیه و نهایی محاسبه گردید. داده های بدست آمده با استفاده از نرم افزار Excel و SPSS مورد تجزیه و تحلیل قرار گرفت.

یافته ها

آزمایش های اولیه جذب کروم که در ظروف پلاستیکی ۵۰ mL با غلظت جاذب (زئولیت خام و اصلاح شده با Al^{3+} و La^{3+}) 5 g/L و کروم با غلظت 100 mg/L در زمان تماس ۷۰ دقیقه در شکل ۱ خلاصه شده است. با توجه به نتایج مشاهده شد که زئولیت اصلاح شده کمترین جذب را داشت.

اما در مقایسه با آن زئولیت خام با جذب نزدیک به ۴۵ درصد، دارای بالاترین مقدار جذب کروم بود و میزان جذب زئولیت های اصلاح شده کمتر از ۱۰ درصد بود. تأثیر زمان تماس بر جذب: برای بررسی تأثیر زمان تماس بر جذب کروم دوره های ۱۰، ۲۰، ۳۰، ۴۰، ۵۰، ۶۰، ۷۰، ۸۰، ۹۰ و ۱۰۰ دقیقه مورد آزمایش قرار گرفت. در شکل ۲ مشاهده می شود که زمان تماس ۷۰ دقیقه برای رسیدن به شرایط تعادل در جذب کروم کافی است و بعد از این زمان دیگر افزایشی در میزان جذب دیده نمی شود.

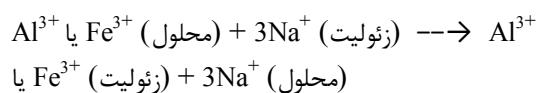
تأثیر غلظت در عملکرد جذب: برای تعیین تأثیر غلظت کروم در جذب آن مخلوط محلول کروم و جاذب ها (زئولیت خام و اصلاح شده با Al^{3+} و Fe^{3+}) با غلظت اولیه کروم در محدوده $(30-100)\text{ mg/L}$ در همزن با سرعت

زئولیت چندین بار با آب دیونیزه شده برای از بین بردن یونهای کلرید باقیمانده شسته شد [۱۴] و برای اطمینان از عدم وجود کلرور در نمونه های اصلاح شده، از آزمایشات آرژانتومتری (Argentometric) استفاده شد [۱۲]. سپس نمونه ها در هوای آزاد به مدت ۴۸ ساعت خشک شدند.

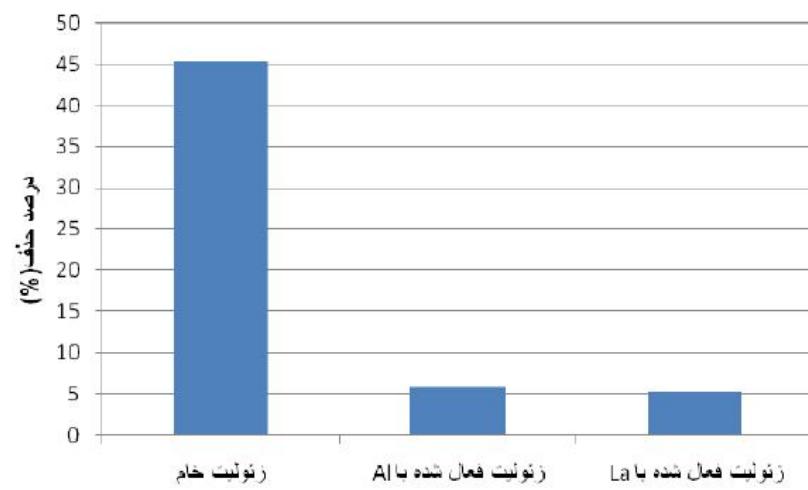
برای آماده سازی زئولیت های با سولفات آلومینیوم ($Al_2(SO_4)_3 \cdot 14H_2O$) و سولفات فریک ($Fe_2(SO_4)_3$) زئولیت کلینوپتیلویلت در 1000 mL محلول سولفات آلومینیوم یا فریک $0.075M$ ریخته شد.

این ترکیب را متنابه با همزن با سرعت 150 rpm به مدت ۴۴ ساعت مخلوط کرده و سپس برای کاهش هدایت الکتریکی چند بار با آب دیونیزه شستشو داده شد. در پایان هم زئولیت های اصلاح شده در هوای آزاد به مدت ۴۸ ساعت خشک شدند. بعد از تبدیل زئولیت به شکل کاتیون آن با محلول کلریدسدیم و ریختن زئولیت کاتیونیک به محلول نمک فلزی، پیوند سدیمی با Al^{3+} یا Fe^{3+} در محلول آبی جایگزین شده و زئولیت اصلاح شده سه ظرفیتی شکل می گیرد.

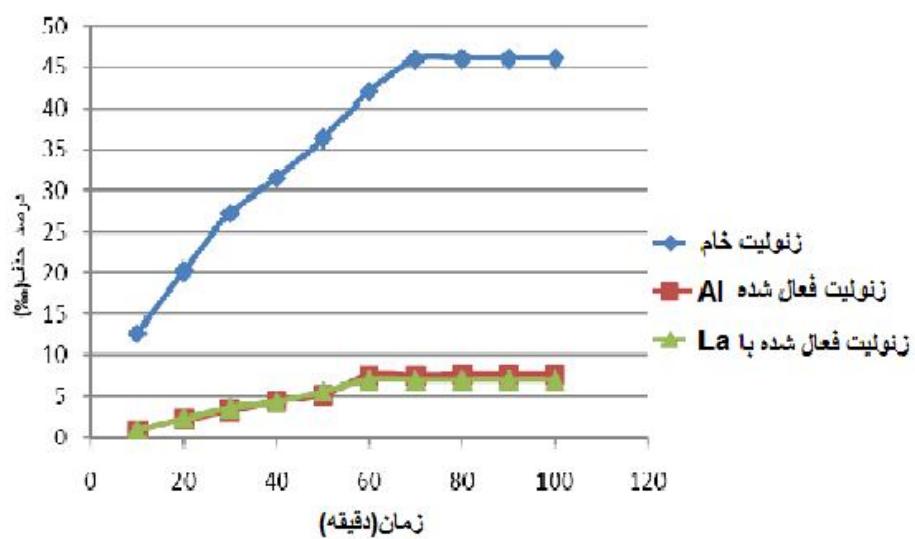
واکنش یونهای اصلاح شده سه ظرفیتی از قبل Al^{3+} و Fe^{3+} (شعاع یونی Al^{3+} و Fe^{3+} به ترتیب 0.64 \AA و 0.51 \AA) با یونهای Na^+ زئولیت کلینوپتیلویلت (با منافذ 7 \AA و نسبت سیلیکا به آلومینیوم $4/72$ می تواند به صوت تئوریکی چنین نوشته شود: [۱۶-۱۷].



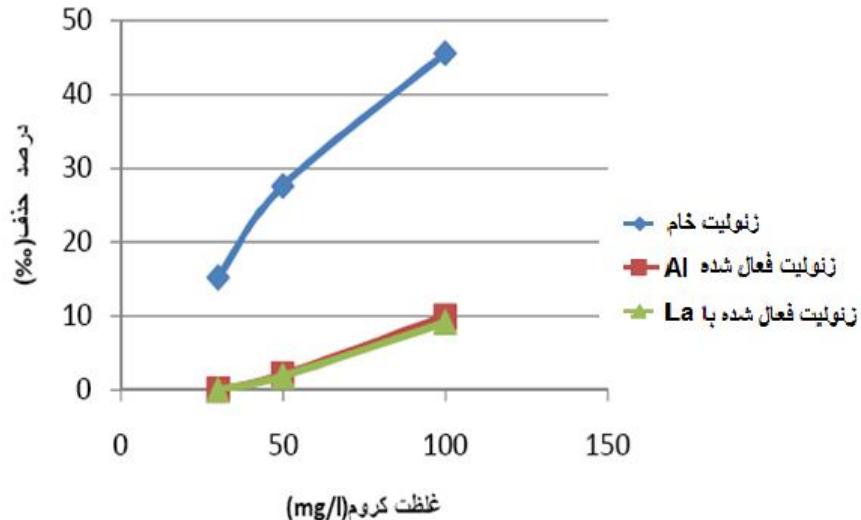
آماده سازی محلول: این مطالعه در مقیاس آزمایشگاهی انجام شد و از زئولیت های کلینوپتیلویلت برای حذف کروم شش ظرفیتی از آب استفاده گردید. محلول های کروم شش ظرفیتی طبق کتاب استاندارد متد با استفاده از نمک دی کرومات پتاسیم ($K_2Cr_2O_7$) و آب مقطر دو بار تقطیر تهیه شد. محلول های کروم در غلظتها مشخص (غلظت 100 mg/L) در ظروف یک لیتری تهیه شد و سپس مقدار مشخص از جاذب (Batch) در محیط ناپیوسته (R) با توجه به نسبت جاذب به آلائینده انتخاب



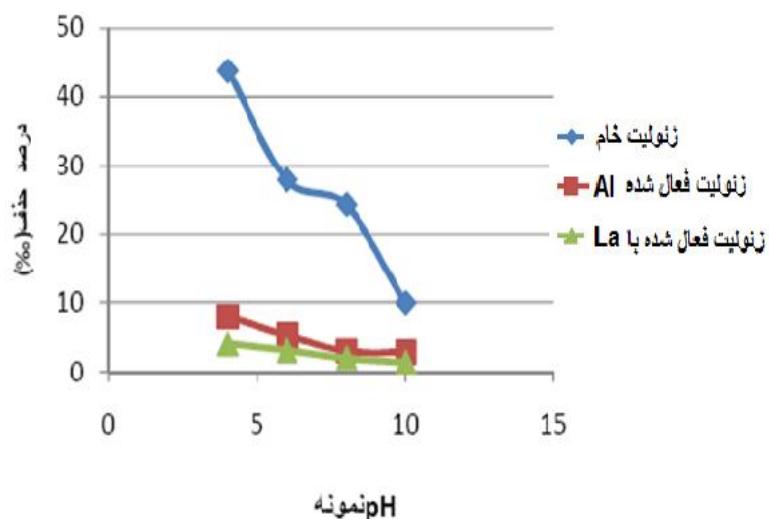
شکل ۱: جذب کروم با جاذب‌های مختلف



شکل ۲: تأثیر زمان تماس بر جذب کروم



شکل ۳: تأثیر غذخت کروم در جذب با توجه به نوع جاذب



شکل ۴: تأثیر pH در جذب کروم با توجه نوع جاذب

احیای Cr(VI) با افزایش pH کاهش می یابد pH های اسیدی و بازی برای کاتالیست مضر بوده و pH ZnO در خواهد شد. این نتایج توسط محققین دیگر هم اثبات گردیده است [۲۰-۲۲].

با توجه نتایج این آزمایش می توان گفت که در pH های کمتر از ۴ میزان جذب افزایش می یابد و در نتیجه می توان گفت ظرفیت جذب زئولیت افزایش یافته است، این در حالی است که در pH طبیعی pH تاثیر چشمگیری بر میزان جذب ندارد و می توان گفت pH در محدوده ۶ تا ۱۰ برای جذب در این نوع زئولیت شبیه هم عمل می کنند.

اگرچه زئولیت کلینوپوپتی لولایت ظرفیت و توانایی کمی را در ارتباط با جذب کروم از خود نشان داده اما مطالعه حاضر نشان داد با کاهش pH راندمان حذف کروم متوسط زئولیت های طبیعی نیز افزایش می یابد. با افزایش pH و غلظت اولیه کروم میزان حذف کروم کاهش پیدا می کند. بنابراین راندمان در pH های اسیدی نسبت به خنثی و بازی بالاتر خواهد بود. در مطالعه ای دیگر احیای فتوکاتالیتیکی Cr(III) به Cr(VI) مصرف کننده پروتون در شرایط اسیدی و تولید کننده هیدروکسیل در شرایط قلیایی می باشد. بنابراین درصد احیای Cr(VI) با افزایش pH کاهش می یابد pH های اسیدی و بازی برای کاتالیست مضر بوده و ZnO در pH های خیلی بالا و پایین حل خواهد شد. این نتایج توسط محققین دیگر هم اثبات گردیده است. همانطور که در شکل ۲ مشاهده می شود زمان بهینه تماس ۷۰ دقیقه می باشد. در بررسی های دیگر محققین زمان رسیدن به تعادل کامل را ۲۴ ساعت گزارش کرده اند. همچنین در دو تحقیق دیگر مناسب ترین زمان تماس را ۱۲۰ دقیقه اعلام کرده اند [۲۳-۲۵].

کامپوس^۱ و همکاران در تحقیقی نشان دادند که با افزایش غلظت فلوراید میزان ظرفیت جذب افزایش پیدا کرد. و با افزایش غلظت کروم راندمان، جذب توسط جاذب افزایش پیدا می کند اما زمان رسیدن به تعادل کم می شود و حجم آب کمتری تصفیه می گردد [۲۶]. که نتایج آن با مطالعه حاضر مطابقت دارد.

۱۵۰rpm به مدت ۴۰ دقیقه مخلوط شد. نتایج در شکل ۳ وجود دارد. همانگونه که انتظار می رفت با افزایش غلظت کروم درصد حذف افزایش یافت و بیشترین حذف در زئولیت های خام وجود داشت.

تأثیر pH در جذب: آزمایشات در ۵۰ mL محلول آبی و با دوز جاذب ۵g/L (زئولیت خام و اصلاح شده با Al³⁺ و Fe³⁺) انجام شد. در این مطالعه pH از ۴ تا ۱۰ متغیر بود. افزایش pH با کاهش جذب کروم همراه بوده است. تأثیر pH در شکل ۴ نشان داده شده است.

بحث

آنالیزها نشان داد زئولیت خام دارای ظرفیت جذب بالاتری برای کروم نسبت به نوع اصلاح شده است. همچنین در pH بالای ۸ جذب کروم در سطح جاذب کاهش می یابد. همان طور که مشاهده می شود با کاهش pH از ۴ تا ۶ حداکثر جذب (۴۶%) را داریم ولی با افزایش pH از ۸ تا ۱۰ کاهش میزان جذب مشاهده می شود. دلیل این افزایش و کاهش را pH_{zero} (zero point charge) تعیین می گردد. pH_{zero} زئولیت کلینوپتیلولیت ۸ می باشد. در مطالعات دیگر میزان جذب کروم در کاهش pH از ۶ تا ۸ افزایش می یابد [۱۶]. که این مطلب به دلیل تمایل کمتر کروم ها به جذب در pH بالاتر رقابت قوی بین هیدروکسید ها با آنیون ها کروم برای مکان های جذب می باشد، بویژه که بیشتر آنیون ها هیدروکسید در pH بالاتر از ۶ وجود دارد.

با توجه نتایج این آزمایش می توان گفت که در pH های کمتر از ۴ میزان جذب افزایش می یابد و در نتیجه می توان گفت ظرفیت جذب زئولیت افزایش یافته است، این در حالی است که در pH طبیعی pH تاثیر چشمگیری بر میزان جذب ندارد و می توان گفت pH در محدوده ۶ تا ۱۰ برای جذب در این نوع زئولیت شبیه هم عمل می کنند.

با افزایش pH و غلظت اولیه کروم میزان حذف کروم کاهش پیدا می کند. بنابراین راندمان در pH های اسیدی بالاتر نسبت به خنثی و بازی خواهد بود [۱۹-۲۷]. در مطالعات دیگر احیای فتوکاتالیتیکی Cr(III) به Cr(VI) مصرف کننده پروتون در شرایط قلیایی می باشد. بنابراین درصد هیدروکسیل در شرایط قلیایی می باشد. بنابراین درصد

تشکر و قدردانی

نویسندهای این مقاله مراتب سپاسگزاری خود را از معاونت محترم پژوهشی دانشگاه علوم پزشکی کاشان جهت حمایت مالی (شماره طرح ۹۰۷۹) و کارشناسان آزمایشگاه شیمی آب و فاضلاب دانشکده بهداشت دانشگاه علوم پزشکی کاشان به خاطر کمک های بی دریغشان اعلام می دارند.

نتیجه گیری

این تحقیق نشان داد که زئولیت کلینوپتیلولیت خام دارای راندمان پایین در حذف کروم می باشد و روش اقتصادی برای حذف کروم می باشد. بطور کلی می توان گفت با توجه غلظت های کروم منابع آب های زیرزمینی می توان از زئولیت های کلینوپتیلولیت ایرانی جهت حذف کروم استفاده کرد.

References

1. Khalil LB, Mourad WE, Rophael MW, Photocatalytic reduction of environmental pollutant Cr(VI) over some semiconductors under UV/visible light illumination, Applied Catalysis B: Environmental, 1998; 17: 267-73.
2. Chakrabarti S, Chaudhuri B, Bhattacharjee S, Ray AK, Dutta BK, Photo-reduction of hexavalent chromium in aqueous solution in the presence of zinc oxide as semiconductor catalyst, chemical Engineering Journal 2009; 153: 86-93.
3. Gupta S, Babu BV, Adsorption of Chromium (VI) by a Low-Cost Adsorbent Prepared from Tamarind Seeds, Proceedings of International Symposium & 59th Annual Session of IICHE in association with International Partners (CHEMCON-2006), GNFC Complex, Bharuch 2006.
4. Nameni M, Alavi Moghadam MR, Arami M, Adsorption of hexavalent chromium from aqueous solutions by wheat bran. Int J Environ Sci Tech. 2008; 5(2): 161-8[Persian]
5. Fu F, Wang Q, Removal of heavy metal ions from wastewaters: A review, journal of Environmental Management 2010; 92: 407-418.
6. Nameni M, Alavi Moghadam MR, Arami M, Adsorption of hexavalent chromium from aqueous solutions by wheat bran. Int. J. Environ. Sci. Tech. 2008; 5(2): 161-168[Persian]
7. Rahmani AR, Norozi R, Samadi MT, Afkhami A, Hexavalent Chromium Removal from Aqueous Solutionby Produced Iron Nanoparticles, Iran. J. Health & Environ. 2009; 1(2): 67-74[Persian]
8. Ku Y, Jung I-L, Photocatalytic reduction of Cr(VI) in aqueous solution by UV irradiation with the precens of titanium dioxide. Wat. Res. 2001; 35: 135-142
9. Gherbi R, Nasrallah N, Amrane A, Maachi R, Trari M, Photocatalytic reduction of Cr(VI) on the new hetero-system CuAl₂O₄/TiO₂, Journal of Hazardous Materials 2011; 186: 1124-1130.
10. Shao D, Wang X, Qiaohui F, Photocatalytic reduction of Cr(VI) to Cr(III) in solution containing ZnO or ZSM-5 zeolite using oxalate as model organic compound in environment, Microporous and Mesoporous Materials. 2009; 117: 243-248.
11. Haggerty.G.M. and Bowman.R.S. Sorption of Chromate and other inorganic anions by organo-zeolite, Environmental Science and Technology, 1994, 28, p~452-458.
12. Koh.S.M, Dixon.J.B, Preparation and Application of Organo-minerals as Sorbents of Phenol, Benzene and Toluene, Applied Clay Science, 2001, 18, p~111-122.
13. Prikryl.J.D and Pabalan.R.T; Sorption of Uranium (6+) and Neptunium (5+) By Surfactant-Modified Natural Zeolites; Mat. Res. Soc. Symp. Proc. 1999.Vol. 556.
14. Li .Z, Robert.B, Kirk.J, Enhanced Reduction of Chromate and Pelletized Surfactant-Modified Zeolite/Zerovalent Iron, Environ.Sci.Technol. 1999; 33: 4326-4330.
15. Ghiaci.M., Abbaspour A, Kia R., Seyedehn-Azad.F, Equilibrium Isotherm Studies for the Sorption of Benzene, Toluene and Phenol onto Organo-zeolites and As-synthesized MCM-41, Sep. Purif. Technol. 2004, 40, 217 – 229.
16. Leyva-Ramos R, Jacobo-AzuaraA, Diaz-Flores PE, Guerrero-Coronado RM, Mendoza-Barron J, Berber- Mendoza MS. Adsorption of chromium(VI) from an aqueous solution on a surfactant-modified zeolite, J Hazard Mater. 2008; 134: 1-5.
17. Iwata T, Ishikawa M, Ichino R, Okido M, Photocatalytic reduction of Cr(VI) on TiO₂

- film formed by anodizing, *Surface and Coatings Technology* 2003; 169–170(0): 703-706.
18. Meichtry JM, Brusa M, Mailhot G, Grela MA, Litter MI, Heterogeneous photocatalysis of Cr(VI) in the presence of citric acid over TiO₂ particles: Relevance of Cr(V)-citrate complexes, *Applied Catalysis B: Environmental* 2007; 71(1-2): 101-107.
19. Yoon J, Shim E, Bae S, Joo H, Application of immobilized nanotubular TiO₂ electrode for photocatalytic hydrogen evolution: Reduction of hexavalent chromium (Cr(VI)) in water, *Journal of Hazardous Materials* 2009; 161(2-3): 1069-1074.
20. Chakrabarti S, Chaudhuri B, Bhattacharjee S, Ray AK, Dutta BK, Photo-reduction of hexavalent chromium in aqueous solution in the presence of zinc oxide as semiconductor catalyst, *chemical Engineering Journal* 2009; 153: 86-93.
21. Shao D, Wang X, Qiaohui F, Photocatalytic reduction of Cr(VI) to Cr(III) in solution containing ZnO or ZSM-5 zeolite using oxalate as model organic compound in environment, *Microporous and Mesoporous Materials* 2009; 117: 243–248.
22. Wesolowski DJ, Bénézeth P, Palmer DA. ZnO solubility and Zn²⁺ complexation by chloride and sulfate in acidic solutions to 290°C with in-situ pH measurement. *Geochimica et Cosmochimica Acta*, 1998; 62: 971-984.
23. Haggerty GM, Bowman SR, Sorption of chromate and other inorganic anions by organo.zeolite. *Environ Sci Technol*. 1994; 28: 452-58.
24. Li Z. Influence of solution pH and ionic strength on chromate uptake by surfactant modified zeolite, *J Environ Eng*. 2004; 130: 1-4
25. Ghiaci M, Kiaa R, Abbaspur A, Seyedeyn-Azad F, Adsorption of chromate by surfactant-modified zeolites and MCM-41 molecular sieve, *Separation and Purification Technol*. 2004; 40: 285-95[Persian]
26. Campos V, Morais LC, Buchler PM. Removal of chromate from aqueous solution using treated natural zeolite, *Environ Geol*. 2007; 52: 1521-25.

Original Article

Removal of Chromium (VI) From Aqueous Solution by Zeolite Clinoptilolite

Mostafaei GH¹, Dehghani RA², Naseri N^{3*}, Paseban A⁴, Akbari H⁵

¹ Faculty Member, School of Health, Kashan University of Medical Sciences, Kashan, Iran

² Faculty Member, School of Health, Kashan University of Medical Sciences, Kashan, Iran

³ MScStudent, School of Health, Kashan University of Medical Sciences, Kashan, Iran

⁴ Ph.D Student, Faculty Member, School of Health, North Khorasan University of Medical Sciences, Bojnourd, Iran

⁵ Faculty Member, School of Health, Kashan University of Medical Sciences, Kashan, Iran

*** Corresponding author:**

School of Health, Kashan
University of Medical Sciences,
Environmental Health
Department

E.mail:

nahid_nas2009@yahoo.com

Abstract

Backgrounds and Objectives: Since chromium is considered as a major risk in skin ,lung cancer, kidney and liver disorders , so the aim of present study was investigation to the removal of Cr(VI) using zeolite clinoptilolite from aqueous solution.

Material & Methods: In this study, the adsorption of Cr(VI) from aqueous solution has been studied onto pretreated zeolite clinoptilolite by using batch test. Potassium dichromate ($K_2Cr_2O_7$) was used as the aqueous source of Cr(VI) and stock solution prepared by distilled water. Residual concentrations of Cr(VI) were measured by spectrophotometer at 540nm.

Results: The results showed that with increasing Cr(VI) concentration removal capacity increased but decrease the time of equilibrium. Whit decreasing pH of 4 to 10, removal efficiency increased. Also time for contact zeolite was 70 minute. In overall, among the aforementioned Pretreated Zeolites (i. e., Al³⁺ and Fe³⁺ -modified zeolites), raw zeolite whit adsorption 45% was particularly found to create adsorption media with high capacity and specificity for Cr(VI).

Conclusion: In general, it can be concluded that raw zeolite clinoptilolite economical method to remove for Cr(VI) from groundwater but don't removal efficiency method.

Key words: Adsorption, Aqueous solutions, Zeolite Clinoptilolite

Submitted:26 Jan 2013

Revised:3 Mar 2013

Accepted: 11 Mar 2013