



## بررسی کارآیی خاکستر زیتون تلخ در حذف کروم شش ظرفیتی از فاضلاب سنتزی

### صنعت آبکاری

نویسندگان: محمد تقی قانعیان<sup>۱</sup>، محمد حسن احرامپوش<sup>۲</sup>، بهزاد جمشیدی<sup>۳</sup>، حمید سودانی زاده<sup>۴</sup>، محسن عسکری شاهی<sup>۵</sup>، محبوبه دهواری<sup>۶</sup>

۱. دانشیار گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی شهید صدوقی یزد

۲. استاد گروه مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی شهید صدوقی یزد

۳. نویسنده مسئول: دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی شهید

صدوقی یزد تلفن: ۰۹۱۷۱۵۰۶۴۳۲ Email: behzadjamshidi65@yahoo.com

۴. استادیار گروه مدیریت مناطق خشک و بیابانی، دانشگاه یزد

۵. استادیار گروه آمار و اپیدمیولوژی، دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی شهید صدوقی یزد

۶. دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت محیط، دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی شهید صدوقی یزد

### چکیده

**مقدمه:** کروم از جمله مهمترین فلزات سنگینی است که به صورت اکسیدهای سه و شش ظرفیتی در صنایعی مانند شیشه، سرامیک، دباغی، چرم و بویژه در صنایع آبکاری و متالورژی کاربرد دارد. کروم شش ظرفیتی دارای مخاطرات بهداشتی اثبات شده ای مانند سرطانزایی است. هدف از این مطالعه بررسی کارآیی خاکستر زیتون تلخ (melia azedarach) در حذف کروم شش ظرفیتی از فاضلاب سنتزی صنعت آبکاری است.

**روش بررسی:** این تحقیق یک مطالعه تجربی است که در آن اثر غلظت اولیه کروم، جرم جاذب و زمان واکنش بر حذف کروم شش ظرفیتی توسط جاذب بررسی شده است. جاذب مورد نظر از طریق سوزاندن میوه گیاه زیتون تلخ در شرایط آزمایشگاهی در دمای ۵۵۰ درجه سانتیگراد و زمان ۲ ساعت تهیه و با استفاده از الکهای استاندارد ASTM با اندازه های مش بین ۱۰۰-۶۰ دانه بندی شد. مطالعه روی نمونه های سنتزی حاوی غلظت های ۱۰ و ۵ میلی گرم در لیتر کروم شش ظرفیتی انجام و غلظت مقادیر مجهول کروم شش ظرفیتی به روش اسپکتروفتومتری در طول موج ۵۴۰ nm در حضور معرف دی فنیل کاربازاید تعیین شد.

**یافته ها:** با توجه به نتایج، با افزایش جرم جاذب و زمان واکنش مقدار حذف کروم شش ظرفیتی افزایش و با افزایش غلظت اولیه کروم مقدار حذف کاهش یافته است. داده های این تحقیق نشان داد که جذب کروم شش ظرفیتی توسط خاکستر میوه زیتون تلخ در مدت زمان ۱۸۰ دقیقه به حالت تعادل رسیده و حداکثر میزان جذب حاصل می شود.

**نتیجه گیری:** خاکستر زیتون تلخ جاذبی مؤثر در حذف کروم از فاضلاب سنتزی می باشد. به علاوه کاربرد این جاذب از نظر آماده سازی و هزینه بسیار ساده و ارزان بوده و کاربرد آن در مقایسه با بسیاری دیگر از جاذبهای طبیعی و مصنوعی دارای اولویت است.

**واژه های کلیدی:** زیتون تلخ، جذب سطحی، کروم شش ظرفیتی، صنعت آبکاری

## طلوع بهداشت

فصلنامه علمی پژوهشی

دانشکده بهداشت یزد

سال سیزدهم

شماره: چهارم

مهر و آبان ۱۳۹۳

شماره مسلسل: ۴۶

تاریخ وصول: ۱۳۹۱/۸/۲۵

تاریخ پذیرش: ۱۳۹۱/۱۱/۸



## مقدمه

یکی از مهمترین مشکلاتی که بسیاری از جوامع صنعتی با آن مواجه هستند پسابهای صنعتی حاوی فلزات سنگین می باشد. این فلزات علاوه بر اینکه قادر نیستند به صورت زیستی تجزیه شوند به شدت سمی بوده و حتی در غلظت‌های بسیار کم در زنجیره غذایی و در بدن موجودات زنده تجمع پیدا می‌کنند (۱). تجمع این فلزات در بدن و عدم متابولیزه شدن آنها سبب پدید آمدن مخاطرات بهداشتی متعددی شده است (۲). کروم کاربرد زیادی در صنایع به ویژه در صنعت آبکاری، دباغی چرم و رنگهای نساجی دارد. صنعت آبکاری یکی از صنایعی است که حجم بالایی از فاضلاب حاوی کروم شش ظرفیتی تولید می‌کند (۳). در این صنعت لایه‌ای از کروم طی فرایند الکترولیز به منظور جلادهی یا بهبود ویژگیهایی مانند ایجاد مقاومت در برابر خوردگی، کم کردن اصطکاک و افزایش سختی بر روی فلزات دیگر قرار می‌گیرد (۴). این فلز به طور عمده به صورت سه و شش ظرفیتی در محیط وجود دارد (۵). کروم شش ظرفیتی به صورت  $CrO_4^{2-}$  و  $Cr_2O_7^{2-}$  در طبیعت یافت شده (۱) و در مقایسه با کروم سه ظرفیتی بسیار سمی، سرطانزا و جهش‌زا می‌باشد (۶). سازمان جهانی بهداشت سرطانزا بودن کروم شش ظرفیتی در انسان را تأیید کرده است (۷). آژانس بین‌المللی تحقیقات سرطان (IARC) کروم شش ظرفیتی را در گروه ۱ سرطانزا برای انسان قرار داده است (۸). حداکثر مقدار مجاز توصیه شده کروم کل در آب آشامیدنی توسط مؤسسه استاندارد و تحقیقات صنعتی ایران ۰/۰۵ میلی گرم در لیتر تعیین شده (۹) و سازمان جهانی بهداشت نیز حد مجاز کروم (VI) در آب آشامیدنی

را ۰/۰۵ میلی گرم در لیتر تعیین نموده است (۱۰). بر خلاف آلاینده‌های آلی که اغلب به صورت بیولوژیکی تجزیه شده و به حالت‌های بی‌خطر تبدیل می‌شوند، فلزات سنگین نظیر کروم (VI) پتانسیل تبدیل شدن به اجزای بی‌خطر را ندارند (۱۱). روش‌های مختلفی نظیر فرآیندهای الکترودیالیز، تبادل یون، فرایندهای غشایی و ترسیب شیمیایی جهت حذف کروم (۱۵-۱۲) توسعه یافته‌اند که برای حذف دیگر فلزات سنگین نیز کاربرد دارند. این گونه فرآیندها به دلیل هزینه نسبتاً بالا، عدم حذف کامل کروم و همچنین دفع مواد زائد ناشی از آن‌ها دارای محدودیتهایی می‌باشند (۱۶، ۱۵). فرآیند جذب سطحی از دیگر روش‌های معمول مورد استفاده برای حذف کروم است. کربن فعال از متداولترین جاذب مورد استفاده در فرآیند جذب است. با توجه به بالا بودن هزینه‌های مربوط به تهیه و احیاء کربن فعال (۱۶)، در سال‌های اخیر استفاده از زائادات گیاهی و جاذبهای بیولوژیکی ارزان قیمت مانند پوسته گردوی اصلاح شده (۱۷) ساقه ذرت (۱۸) زغال حاصل از بیومس (۱۹) پوسته خرچنگ (۲۰) در حذف آلاینده‌های زیست محیطی افزایش روز افزونی یافته است.

زیتون تلخ گیاهی است از خانواده Meliaceae با نام علمی L. *Melia azedarach*، درختی است که در ایران با نام‌های محلی مختلفی نظیر «زیتون تلخ»، «سنجد تلخ»، «شال پستانه»، «شال زیتون»، «دیوزیت» و «زیبل آغاجی» نامیده می‌شود.

زیتون تلخ درختی زیبا با برگ‌های مرکب به رنگ سبز تیره و گل‌های بنفش معطر است. میوه آن کوچک، تخم‌مرغی و سفید مایل به زرد شبیه به میوه گنار است. این گیاه بومی ایران، هند و



کارایی خاکستر میوه درخت زیتون تلخ (*Melia azedarach*) در حذف کروم شش ظرفیتی از فاضلاب سنتزی صنعت آبکاری و قابلیت کاربرد این ماده به عنوان ماده اولیه برای تولید جاذب مؤثر و ارزان قیمت پرداخته شده است.

### روش بررسی

این تحقیق یک مطالعه تجربی است که در آن اثر غلظت اولیه کروم، جرم جاذب و زمان واکنش بر حذف کروم شش ظرفیتی توسط جاذب مورد بررسی قرار گرفت. کلیه مواد شیمیایی مورد استفاده در این تحقیق محصول شرکت مرک آلمان بوده است. برای تهیه جاذب، میوه درخت زیتون تلخ پس از جمع آوری شستشو داده شده و سپس در فور به مدت ۲ ساعت در دمای ۱۰۴ درجه سانتیگراد قرار داده شد. پس از خشک شدن میوه های زیتون تلخ به مدت ۲ ساعت در کوره الکتریکی و دمای ۵۵۰ درجه سانتیگراد قرار داده شد. سپس از آسیاب برقی به منظور خرد کردن جاذب و از الکهای استاندارد ASTM با اندازه مش بین ۶۰-۱۰۰ جهت دانه بندی استفاده گردید. در این بررسی محلول کروم شش ظرفیتی (۱۰۰۰ mg/L) از طریق انحلال دی کرومات پتاسیم در آب مقطر دوبار تقطیر تهیه شد، جهت اختلاط و تماس مناسب جاذب و کروم (VI) از شیکر اریتالی (GFL 137) با شدت اختلاط ۱۵۰ دور در دقیقه استفاده شد. غلظت کروم (VI) در نمونه های استاندارد و مجهول با استفاده از روش رنگ سنجی در حضور نشانگر ۵ دی فنیل کاربازاید در محیط اسیدی و اسپکتروفوتومتر (UV/Visible SP-3000 Plus) ساخت کشور ژاپن و رسم منحنی کالیبراسیون در طول موج ۵۴۰ نانومتر اندازه

چین می باشد و اخیرا در امریکا، استرالیا و آفریقا یافت شده است و کاربرد زینتی و ایجاد فضای سبز در مناطق کم آب و خشک دارد (۲۱).

این گیاه دارای خواص و کاربرد دارویی می باشد. در هند از برگ های آن به عنوان یک کرم کش مؤثر استفاده می شود و عصاره آبی آن را برای کاهش شدت حملات آسمی به کار می برند. پوست ریشه این درخت و میوه، گل ها و برگ های آن به منظور محلل و بازکننده انسداد و گرفتگی مجاری عروق و حمایت بدن در مقابل مسمومیت تجویز می شود. از له شده گل ها و برگ های آن در استعمال داخلی برای کرم کشی و خورد کردن سنگ کلیه استفاده می شود (۲۲). ترکیباتی از میوه این گیاه بدست آمده است که باعث از بین بردن سلولهای سرطانی در سرطان سینه می شوند (۲۳). مطالعاتی که توسط Madibela و همکاران در سال ۲۰۰۷ انجام شد نشان داد که تغذیه گوسفند و بز از میوه رسیده این گیاه باعث کاهش تعداد اووسیتها و کیستهای این حیوانات گردید. آنها دریافتند که تغذیه این حیوانات با میوه این گیاه می تواند به انگل زدایی این حیوانات کمک کرده و به جای کرم کشهای مصنوعی به کار رود (۲۴). میوه این گیاه دارای ترکیبات فنولی بوده که باعث اثر حشره کشی این گیاه می شود. این ترکیبات همچنین دارای اثرات بیولوژیکی دیگری مانند خاصیت آنتی اکسیدانی و اثرات ضد میکروبی می باشد (۲۵). به علت در دسترس و بومی بودن این گیاه و با توجه به اینکه تا کنون هیچ مطالعه ای در جهان بر روی این گیاه به عنوان یک جاذب زیستی انجام نگرفته است، در این مطالعه، به بررسی



$q_e$ : جرم کروم جذب شده به ازای واحد جرم جاذب (mg/g)

$V$ : حجم مفید راکتور (L)

$M$ : مقدار جرم جاذب (gr)

$C_0$ : غلظت اولیه کروم (mg/L)

$C_e$ : غلظت باقیمانده آلاینده بعد از آزمایش می باشد.

#### یافته ها

یکی از مهمترین مشخصه های آزمایشات جذب تعیین مقدار بهینه جرم جاذب مورد استفاده می باشد. بر این اساس، برای بدست آوردن جرم بهینه، مقادیر متفاوتی از جاذب (۰/۵، ۰/۱، ۰/۲، ۰/۴، ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر) به محلول های حاوی ۵ و ۱۰ میلی گرم در لیتر کروم شش ظرفیتی اضافه شد. همچنان که در شکل ۱ مشاهده می شود با افزایش جرم جاذب راندمان حذف افزایش می یابد بطوریکه با افزایش جرم جاذب از ۰/۵ به ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر، راندمان حذف کروم به ترتیب از ۷۵/۸ درصد به ۹۸/۶ درصد افزایش می یابد. در ۱۰۰ درصد برای غلظت اولیه کروم ۵ میلی گرم در لیتر و از ۶۱/۵ به ۹۸/۶ درصد برای غلظت اولیه ۱۰ میلی گرم بر لیتر افزایش یافته است.

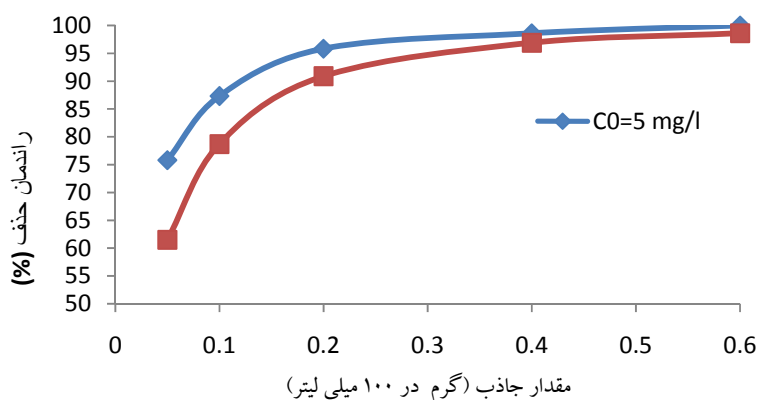
گیری شد (۲۶). جهت جداسازی ذرات جاذب از محلول آبی، نمونه ها در طی زمانهای مختلف واکنش، با استفاده از صافی ۰/۴ میکرومترن فیلتر شده و مقدار باقیمانده کروم (VI) تعیین شد. جهت اسیدی کردن نمونه های سنتزی کروم از اسید فسفریک و اسید کلرید ریک استفاده شد. در این تحقیق pH کلیه نمونه های مورد بررسی طی آزمایش جذب برابر ۳ بوده و جهت تنظیم و کنترل pH از pH متر مدل Mi151 استفاده شده است.

با توجه به آزمایشهای جذب، پارامترهای راندمان حذف کروم و ظرفیت جذب از داده ها و با استفاده از روابط زیر محاسبه شده است.

یکی از فاکتورهای مهم در آزمایشات جذب، پارامتر ظرفیت جذب ( $q_e$ ) بوده و نشان دهنده میزان مطلوبیت جاذب می باشد. در این تحقیق جهت مقایسه کارایی جاذب مورد نظر با سایر جاذبها، پارامتر ( $q_e$ ) با استفاده از معادله (۱) محاسبه شد.

$$q_e = \frac{V}{M} \times (C_0 - C_e) \quad (1)$$

که در آن:



شکل ۱. تأثیر دز جاذب در جذب کروم شش ظرفیتی (زمان تماس ۲۴ ساعت، pH=۳)

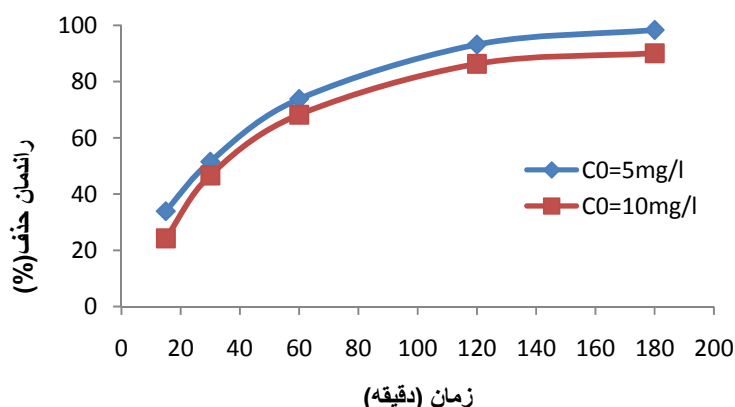


لیتر در زمان تعادل ۱۸۰ دقیقه به ترتیب برابر ۰/۸۲ و ۱/۵ میلی گرم بر گرم حاصل شد.

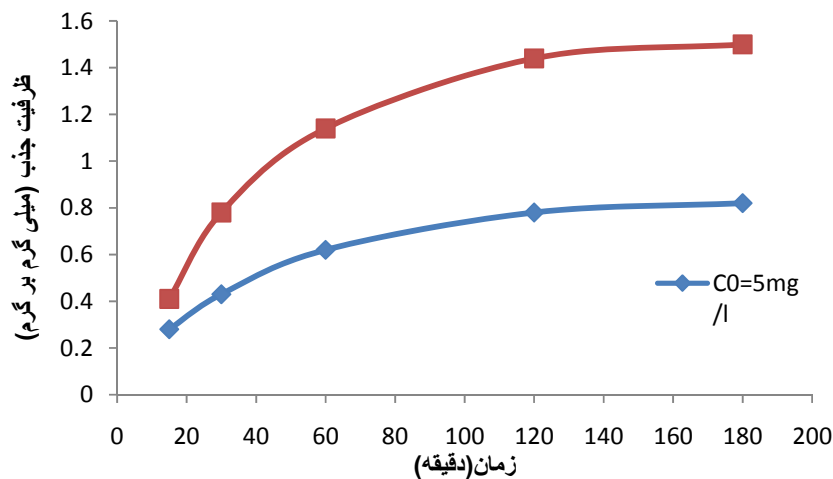
غلظت اولیه آلاینده از دیگر عواملی است که در جذب آلاینده توسط جاذب موثر می باشد. تأثیر این عامل بر کارایی جذب با استفاده از جرم جاذب بهینه ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر از محلولهای اسیدی کروم شش ظرفیتی با غلظت های ۵،۱۰، ۲۰، ۱۵ و ۲۵ میلی گرم در لیتر مورد بررسی قرار گرفت که نتایج آن در شکل ۴ نشان داده شده است. همانطور که در شکل مشاهده می شود با افزایش غلظت کروم از ۵ به ۲۵ میلی گرم در لیتر، راندمان حذف کاهش می یابد. به منظور بررسی تأثیر غلظت اولیه کروم بر ظرفیت جذب جاذب داده های حاصل از آزمایش ها مورد بررسی قرار گرفت. با توجه به شکل ۴ با افزایش غلظت آلاینده از ۵ به ۲۵ میلی گرم در لیتر ظرفیت جذب از ۰/۸۱ به ۲/۲۷ mg/g افزایش یافته است، با این حال با افزایش غلظت آلاینده از ۲۰ میلی گرم در لیتر به ۲۵ میلی گرم در لیتر، ظرفیت جذب افزایش ناچیزی داشته و میزان آن از ۲/۲۶ به ۲/۲۷ افزایش داشته است.

به منظور بررسی تأثیر زمان تماس بر حذف کروم شش ظرفیتی، آزمایشات جذب در زمان های ۱۵ تا ۱۸۰ دقیقه بر روی نمونه های سنتزی انجام شد. بررسی اثر زمان واکنش بر روند جذب نشان داد که جذب یون های کروم توسط جاذب تقریباً در زمان ۱۸۰ دقیقه به حالت تعادل می رسد (شکل ۲). غلظت باقیمانده کروم در نمونه های سنتزی اسیدی در زمان تعادل ۱۸۰ دقیقه برای غلظتهای اولیه ۵ و ۱۰ میلی گرم در لیتر به ترتیب برابر ۰/۸۳ و ۰/۹۹ میلی گرم در لیتر و راندمان حذف کروم به ترتیب ۹۸/۳۴ و ۹۰/۱۱ بوده است.

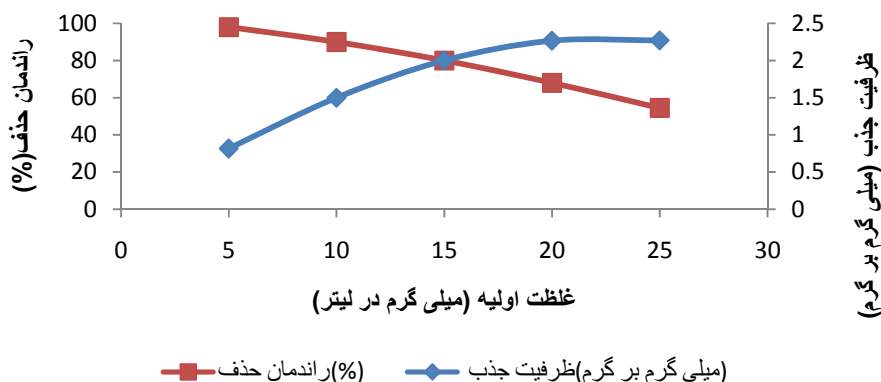
به منظور بررسی ظرفیت جذب (qe) کروم شش ظرفیتی در حضور جاذب مورد نظر، داده های حاصل از آزمایش تحلیل و مقادیر Qe برای زمانهای تماس مختلف محاسبه شد که نتایج آن در شکل ۳ ارائه شده است. با توجه به شکل (۳)، با افزایش زمان تماس با رسیدن به زمان تعادل، ظرفیت جذب افزایش می یابد. حد اکثر ظرفیت جذب خاکستر میوه زیتون تلخ، برای غلظتهای اولیه کروم ۵ و ۱۰ میلی گرم در لیتر و جرم های جاذب ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی



شکل ۲: تأثیر زمان تماس بر جذب کروم شش ظرفیتی (دوز جاذب ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر)



شکل ۳. تأثیر زمان تماس بر ظرفیت جذب کروم شش ظرفیتی (جرم جاذب ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر)



شکل ۴. تأثیر غلظت اولیه کروم شش ظرفیتی بر ظرفیت جذب (زمان تماس ۱۸۰ دقیقه، جرم جاذب ۰/۶ گرم در ۱۰۰ میلی لیتر)

آلاینده افزایش یافته و در نتیجه راندمان جذب و میزان جذب افزایش می یابد. Suksabye و همکارانش در سال ۲۰۰۷ در مطالعه خود پیرامون حذف کروم از فاضلاب صنعت آبکاری به وسیله الیاف نارگیل دریافتند که با افزایش جرم جاذب راندمان حذف کروم افزایش پیدا کرد که نشان دهنده افزایش مکانهای فعال برای جذب کروم می باشد (۳). Albadarin و همکاران نیز

### بحث و نتیجه گیری

بر اساس نتایج حاصل از مطالعه حاضر با افزایش جرم جاذب، راندمان حذف افزایش می یابد که ناشی از افزایش نقاط فعال سطحی و تعداد مکانهای فعال جذب می باشد. هنگامی که مقدار جاذب در محلول افزایش می یابد، سطح تماس میان جاذب و



گرم در لیتر، راندمان حذف کاهش می‌یابد. علت این موضوع، محدودیت تعداد محل‌های فعال جاذب می‌باشد که در نتیجه با افزایش غلظت اولیه، محل‌های فعال جذب توسط آلاینده، سریعتر اشباع شده و موجب کاهش کارایی فرآیند می‌شود. مطالعه انجام شده توسط Gupta و همکاران پیرامون حذف کروم شش ظرفیتی توسط خاک اره در سال ۲۰۰۹ نشان داد که کارایی حذف کروم شش ظرفیتی با افزایش غلظت اولیه کروم شش ظرفیتی کاهش می‌یابد (۵).

در این مطالعه کارآیی خاکستر میوه درخت زیتون تلخ در حذف کروم شش ظرفیتی از فاضلاب سنتزی صنعت آبکاری به عنوان یک جاذب جدید بررسی گردید و مشاهده شد که این جاذب، جاذبی موثر در حذف کروم شش ظرفیتی از فاضلاب این صنایع می‌باشد. لذا پیشنهاد می‌گردد عملکرد این جاذب برای سایر فلزات سنگین و نمونه‌های واقعی فاضلاب صنعت آبکاری مورد مطالعه قرار گیرد.

#### تشکر و قدر دانی

این مقاله برگرفته شده از پایان‌نامه دانشجویی می‌باشد و با حمایت مالی دانشگاه علوم پزشکی و خدمات بهداشتی درمانی یزد انجام شده است لذا بدینوسیله تشکر و قدر دانی می‌گردد.

#### References

- 1-Arulkumar M, Thirumalai K, Sathishkumar P, Palvannan T. Rapid removal of chromium from aqueous solution using novel prawn shell activated carbon. *Chemical Engineering Journal* 2012;185–186:178-86.
- 2-Bachmann RT, Wiemken D, Tengkiat AB, Wilichowski M. Feasibility study on the recovery of hexavalent chromium from a simulated electroplating effluent using Alamine 336 and refined palm oil. *Separation and Purification Technology* 2010;75(3):303-9.

در سال ۲۰۱۱ در مورد حذف کروم با لیگنین به نتایج مشابهی دست یافتند (۲۷). در مطالعه آن‌ها با افزایش مقدار جاذب از ۲۵٪ به ۲ گرم بر لیتر راندمان حذف از ۳۴/۷ به ۸۷/۵ افزایش پیدا کرد. بر اساس داده‌های حاصل از این مطالعه با افزایش زمان تماس، میزان جذب افزایش می‌یابد که به دلیل افزایش احتمال تماس آلاینده با سطح جاذب می‌باشد. میزان جذب در زمانهای اولیه زیاد بوده ولی بعد از مدتی کاهش می‌یابد که نشان دهنده نزدیک شدن واکنش به حالت تعادل است. مطالعه حاضر نشان داد که زمان تعادل برای این جاذب حدود ۱۸۰ دقیقه می‌باشد. طی مطالعه‌ای که Garg و همکاران در سال ۲۰۰۹ بر روی حذف کروم شش ظرفیتی با استفاده از تفاله نیشکر انجام دادند به این نتیجه رسیدند که با افزایش زمان تماس بین جاذب و کروم شش ظرفیتی کارایی حذف افزایش یافته است (۲۸).

مطالعات دیگری که توسط Narayanan و در سال ۲۰۰۹ و Li در سال ۲۰۰۳ انجام شد نشان داد که با افزایش زمان تماس میزان جذب تا رسیدن به نقطه تعادل بصورت صعودی افزایش می‌یابد و بعد از زمان تعادل سرعت جذب کاهش می‌یابد که نشان دهنده اشباع شدن مکانهای فعال جاذب است (۲۹، ۳۰). بررسی اثر غلظت اولیه کروم نشان داد که با افزایش غلظت کروم از ۵ به ۲۵ میلی-



- 3-Suksabye P, Thiravetyan P, Nakbanpote W, Chayabutra S. Chromium removal from electroplating wastewater by coir pith. *Journal of Hazardous Materials* 2007;141(3):637-44.
- 4- Ivarez-Ayuso EA, Garc'ia-S'anchez A, Querol X. Adsorption of Cr(VI) from synthetic solutions and electroplating wastewaters on amorphous aluminium oxide. *Journal of Hazardous Materials* 2007;142:191-8.
- 5-Gupta S, Babu BV. Removal of toxic metal Cr(VI) from aqueous solutions using sawdust as adsorbent: Equilibrium, kinetics and regeneration studies. *Chemical Engineering Journal* 2009;150(2-3):352-65.
- 6-Muthukumar K, Beulah S. Removal of Chromium (VI) from wastewater using chemically activated *Syzygium jambolanum* nut carbon by batch studies. *Procedia Environmental Sciences* 2011;4:266-80.
- 7-Chabaane L, Tahiri S, Albizane A, Krati ME, Cervera ML, de la Guardia M. Immobilization of vegetable tannins on tannery chrome shavings and their use for the removal of hexavalent chromium from contaminated water. *Chemical Engineering Journal* 2011;174(1):310-7.
- 8-Klimaviciute R, Bendoraitiene J, Rutkaite R, Zemaitaitis A. Adsorption of hexavalent chromium on cationic cross-linked starches of different botanic origins. *Journal of Hazardous Materials* 2010;181(1-3):624-32.
- 9-ISIRI, Quality standards of drinking water. Institute of Standards and Industrial Research of Iran; (1053). 1997. Available from: <http://www.isiri.org/std/1053.htm>.
- 10-Pagana AE, Sklari SD, Kikkinides ES, Zaspalis VT. Combined adsorption-permeation membrane process for the removal of chromium (III) ions from contaminated water. *Journal of Membrane Science* 2011;367(1-2):319-24.
- 11-Algarra M, Jiménez MV, Rodríguez-Castellón E, Jiménez-López A, Jiménez-Jiménez J. Heavy metals removal from electroplating wastewater by aminopropyl-Si MCM-41. *Chemosphere* 2005;59(6):779-86.
- 12-Lambert J, Avila-Rodriguez M, Durand G, Rakib M. Separation of sodium ions from trivalent chromium by electrodialysis using monovalent cation selective membranes. *Journal of Membrane Science* 2006;280(1-2):219-25.
- 13-Galán B, Castañeda D, Ortiz I. Removal and recovery of Cr(VI) from polluted ground waters: A comparative study of ion-exchange technologies. *Water Research* 2005;39(18):4317-24.
- 14-Cassano A, Drioli E, Molinari R, Bertolutti C. Quality improvement of recycled chromium in the tanning operation by membrane processes. *Desalination* 1997;108(1-3):193-203.





- 15- Vijayaraghavan K., Ting Teo T., Balasubramanian R., Joshi U., Application of Sargassum biomass to remove heavy metal ions from synthetic multi-metal solutions and urban storm water runoff. *Journal of Hazardous Materials* 2009; 164: 1019–1023.
- 16 -Selvi K , Pattabhi S, kadirvelu K, Removal of Cr (VI) from aqueous solutions by adsorption onto activated carbon. *Bioresource Technology* 2001; 80(1): 87-9.
- 17-Altun T, Pehlivan E. Removal of Cr(VI) from aqueous solutions by modified walnut shells. *Food Chemistry* 2012;132(2):693-700.
- 18-Chen S, Yue Q, Gao B, Li Q, Xu X, Fu K. Adsorption of hexavalent chromium from aqueous solution by modified corn stalk: A fixed-bed column study. *Bioresource Technology* 2012;113:114-20.
- 19-Deveci H, Kar Y. Adsorption of hexavalent chromium from aqueous solutions by bio-chars obtained during biomass pyrolysis. *Journal of Industrial and Engineering Chemistry* 2013;19(1):190-6.
- 20-Morris A, Beeram S, Hardaway CJ, Richert JC, Sneddon J. Use of ground crawfish shells for the removal of chromium in solution. *Microchemical Journal* 2012; 105:2-8.
- 21-Carpinella MC, Defago MT, Valladares G, Palacios SM. Antifeedant and insecticide properties of a limonoid from *Melia azedarach* (Meliaceae) with potential use for pest management. *Journal of agricultural and food chemistry* 2003;51(2):369-74.
- 22-Castilla V, Barquero AA, Mersich SE, Coto CE. In vitro anti-Junin virus activity of a peptide isolated from *Melia azedarach* L. leaves. *International journal of antimicrobial agents* 1998;10(1): 67-75.
- 23-Ntalli NG, Cottiglia F, Bueno CA, Alchiñe LE, Leonti M, Vargiu S, et al. Cytotoxic tirucallane triterpenoids from *Melia azedarach* fruits. *Molecules* 2010;15(9):5866-77.
- 24-Madibela OR, Kelemogile KM. Exposure of *Melia azedarach* fruits to *Eimeria* lowers oocyst output in yearling Tswana goats. *Small Ruminant Research* 2008;76(3):207-10.
- 25-Chiffelle G I, Huerta F A, Lizana R D. Physical and chemical characterization of *Melia azedarach* L. fruit and leaf for use as botanical insecticide. *Chilean journal of agricultural research* 2009;69(1):38-45.
- 26-APHA, AWWA, WPCF, Standard Methods for Examination of Water and Wastewater, 21th ed., Washington, D.C; 2005.



- 27-Albadarin AB, Al-Muhtaseb AaH, Al-laqtah NA, Walker GM, Allen SJ, Ahmad MNM. Biosorption of toxic chromium from aqueous phase by lignin: mechanism, effect of other metal ions and salts. *Chemical Engineering Journal* 2011;169(1-3):20-30.
- 28-Garg UK, Kaur MP, Sud D, Garg VK. Removal of hexavalent chromium from aqueous solution by adsorption on treated sugarcane bagasse using response surface methodological approach. *Desalination* 2009;249(2):475-9.
- 29-Vivek Narayanan N, Ganesan M. Use of adsorption using granular activated carbon (GAC) for the enhancement of removal of chromium from synthetic wastewater by electrocoagulation. *Journal of Hazardous Materials* 2009;161(1):575-80.
- 30-Yu LJ, Shukla SS, Dorris KL, Shukla A, Margrave JL. Adsorption of chromium from aqueous solutions by maple sawdust. *Journal of Hazardous Materials* 2003;100(1-3):53-63.

Archive of SID



## The Survey of Melia Azaderach L. ash in Removal of Hexavalent Chromium from Synthetic Electroplating Industry Wastewater

Ghaneian MT(Ph.D)<sup>1</sup>, Ehrampoush MH(Ph.D)<sup>2</sup>, Jamshidi B(M.Sc)<sup>3</sup>, Soudaiezadeh H (Ph.D)<sup>4</sup>, Askarishahi M(Ph.D)<sup>5</sup>, Dehviri M(M.Sc)<sup>6</sup>

1. Associate Professor, Department of Environmental Health Engineering, Shahid Sadoughi University of Medical Sciences, Yazd, Iran.

2. Professor, Department of Environmental Health Engineering, Shahid Sadoughi University of Medical Sciences, Yazd, Iran.

3. Corresponding Author: M.Sc student in Environmental Health Engineering, Shahid Sadoughi University of Medical Sciences, Yazd, Iran.

4. Assistant Professor, Department of Natural Resources, Yazd University, Yazd, Iran.

5. Assistant Professor, Department of Epidemiology and Vital Statistics, Shahid Sadoughi University of Medical Sciences, Yazd, Iran.

6. M.Sc student in Environmental Health Engineering, Shahid Sadoughi University of Medical Sciences, Yazd, Iran.

### Abstract

**Introduction:** One of the heavy metals is chromium which is used in trivalent and Hexavalent oxidation state in industries such as, glass, ceramic, tannery, leather especially in electroplating industries. Hexavalent Chromium has proven several health hazards such as a carcinogen. The aim of this study was to investigate the efficiency of Melia azedarach ash in the removal of hexavalent chromium from synthetic electroplating industry wastewater.

**Methods:** This is an experimental study which investigates the effect of initial chromium concentration, adsorbent dose and reaction time on removal of chromium by Melia azedarach ash. The adsorbent was prepared in experimental conditions using electric oven in 550 °C at 2 hours and pulverized using ASTM standard sieves with a particle size range of 40–60 mesh. The study was performed on the synthetic samples containing 5 and 10 mg/l concentration of chromium. The unknown concentration of Hexavalent chromium was detected by spectrophotometer set (UV/Visible SP-3000 Plus-Japan) at 540 nm.

**Results:** According to the results, removal efficiency increases by increasing adsorbent dose and reaction time and decreases with increasing initial concentration of chromium. Results of this study showed that Hexavalent chromium adsorption by Melia azedarach ash reaches equilibrium at 180 minutes.

**Conclusion:** Melia azedarach ash is an effective adsorbent in removal of hexavalent chromium from synthetic electroplating industries wastewater. In addition, the use of this biosorbent in preparation and application aspects is simple and cheap compared to many other natural and man-made adsorbent.

**Keywords:** Melia azedarach, Hexavalent chromium, Surface adsorption, Electroplating industry