

حذف بور از محلول‌های آبی به‌وسیلهٔ کانی زئولیت اصلاح‌شده با هگزادسی‌تری‌متیل‌آمونیوم (HDTMA)

فرزانه پولادی^۱ و محسن حمیدپور^{*۲}

(تاریخ دریافت: ۱۳۹۲/۴/۱۷؛ تاریخ پذیرش: ۱۳۹۲/۸/۲۵)

چکیده

به‌دلیل این‌که بور در محیط‌های آبی (آب و محلول خاک) به‌صورت گونه‌ی بدون بار $B(OH)_4^-$ و گونه‌ی باردار منفی $B(OH)_3$ می‌باشد، حذف آن از آب بسیار مشکل است. امروزه، به‌منظور اصلاح و افزایش ظرفیت جذب کانی‌ها از لیگاندهای مختلف استفاده می‌شود. این تحقیق به‌منظور بررسی اثر زئولیت اصلاح‌شده با هگزادسی‌تری‌متیل‌آمونیوم (HDTMA) بر جذب بور از محلول‌های آبی در محدوده pH بین ۶ تا ۹/۵، و در دو سطح غلظت ۵ و ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر بور انجام شد. هم‌چنین اثر قدرت یونی و نوع کاتیون (Ca^{2+} ، Mg^{2+} ، Na^+) مولار نیترات کلسیم یا نیترات منیزیم (Mn²⁺) بر جذب بور در غلظت پنج میلی‌گرم بر لیتر مورد بررسی قرار گرفت. تمامی آزمایش‌های هدمای جذب در pH ۹/۵±۰/۱ در الکتروولیت زمینه‌ی نیترات کلسیم و در شش سطح غلظت بور (۱ تا ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر) انجام گرفت. نتایج آزمایشات جذب وابسته به pH نشان داد که با افزایش pH، میزان جذب بور به‌وسیلهٔ کانی زئولیت اصلاح‌شده افزایش یافت و بیشترین جذب بور در pH ۹/۵ صورت گرفت. میزان جذب بور در حضور کاتیون کلسیم نسبت به منیزیم بیشتر بود. نتایج هدمای‌های جذب نشان داد که مدل‌های فروندلیچ و لانگمویر جذب بور را به‌خوبی توصیف کردند، ولی مدل فروندلیچ با بیشترین مقدار ضریب تبیین ($R^2=0.99$) و کمترین خطای SEE=۰/۴۷ بهترین برازش را بر داده‌های جذب زئولیت داشت. حداقل ظرفیت جذب (q_{max})، به‌وسیلهٔ مدل لانگمویر برای کانی زئولیت اصلاح‌شده ۱۲۰ میلی‌مول بر کیلو‌گرم تعیین شد.

واژه‌های کلیدی: بور، هدمای جذب سطحی، زئولیت اصلاح شده، حذف

۱. گروه علوم خاک، دانشگاه صنعتی اصفهان

۲. گروه علوم خاک، دانشگاه ولی‌عصر رفسنجان

*: مسئول مکاتبات، پست الکترونیکی: mohsen_hamidpour@yahoo.com

مقدمه

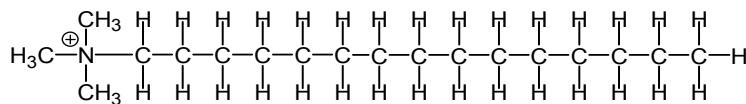
پسته کاری سمنان، کرمان، قزوین و یزد را به ترتیب ۲/۵، ۲، ۱/۵ و ۳/۱ میلی گرم بر لیتر گزارش کردند. اگرچه کمبود بور در خاک‌های درشت بافت شایع است، در مناطق خشک و نیمه‌خشک به دلیل سطح بالای بور در خاک و آب آبیاری، سمیت آن بیشتر حائز اهمیت است. فقدان زهکشی مناسب در خاک‌های سور می‌تواند باعث افزایش غلظت بور شود. آب‌شویی بور در خاک، به دلیل کندی حرکت آن، به مراتب مشکل‌تر از سدیم و کلر است (۱). اکثر روش‌های حذف بور از آب هزینه‌بر و بسیار وقت‌گیر هستند و تاکنون جاذب‌های گوناگونی برای حذف بور مورد مطالعه قرار گرفته است. اخیراً به انواع کانی‌های رسی به دلیل فروانی، هزینه پایین و ویژگی‌های مانند بارلایهای زیاد، سطح ویژه و ظرفیت تبادل کاتیونی بالا و خواص کلوئیدی و ساختاری توجه بسیار زیادی شده است (۶). یکی از مواد ارزان قیمت و طبیعی برای حذف بور، زئولیت‌ها می‌باشند. خواص منحصر به فرد زئولیت و هم‌چنین در دسترس بودن آن در بسیاری از کشورها، باعث استفاده گسترده آن در فرآیندهای تبادل یونی برای حذف مواد سمی، یون‌های فلزی سنگین و آلاینده‌های رنگی از فاضلاب‌های صنعتی، شهری و کشاورزی شده است (۱۶). زئولیت‌ها متعلق به گروه کانی‌های تکتوسیلیکات‌ها هستند. در ساختمان زئولیت سه جزء اصلی اسکلت آلومینیوسیلیکاتی، کاتیون‌های تبادلی و آب زئولیتی وجود دارد. جذب یونها توسط زئولیت به عواملی مانند ساختار، اندازه کanal‌های ساختاری، نوع یون، تراکم بار، بار یونی و غلظت محلول خارجی بستگی دارد (۱۲). با وجود این‌که تحقیقات متعددی در مورد جذب عناصر به‌ویژه فلزات سنگین به‌وسیله‌ی کانی‌های زئولیت ایران انجام شده است (۹)، اطلاعات چندانی درباره جذب بور به‌وسیله‌ی زئولیت ایران وجود ندارد.

به دلیل این‌که بور در محیط‌های آبی (آب و محلول خاک) به صورت گونه‌ی بدون بار $B(OH)^-$ یا گونه‌ی باردار منفی $B(OH)^+$ می‌باشد، حذف آن از آب بسیار مشکل است. هم‌چنین، به دلیل این‌که خالص بار الکتریکی اکثر کانی‌های رسی

بور عنصری شبه‌فلزی است که در لیتوسفر و هیدروسfer به صورت وسیعی وجود دارد. اگرچه در طبیعت به صورت آزاد یافت نمی‌شود، اما می‌تواند در کمپلکس با اکسیژن و دیگر عناصر وجود داشته باشد (۱۰). بور یکی از عناصر کم مصرف است که نه تنها برای رشد و توسعه گیاهان ضروری می‌باشد، بلکه برای حیوانات و انسان نیز عنصری مفید به شمار می‌رود. بور یکی از ترکیبات پرکاربرد برای صنایع متعدد محسوب می‌شود، به طوری که نمک‌های بور و اسیدبوریک در کارخانه‌های شیشه و چینی، تولید سیم، فرش، چرم، روغن‌های بهداشتی و آرایشی، مواد شیمیایی فتوگرافیک، فیبر‌های ضدآتش، چوب‌های ضدآب، تولید کودهای شیمیایی، مواد گندزدا، ترکیبات پاک‌کننده و سوخت‌های با انرژی بالا، کاربرد وسیعی دارند (۱۷).

مرز سمیت و کمبود این عنصر در گیاهان بسیار نزدیک به هم است (۱۰ و ۱۳) و اگر مقدار آن کمی بیشتر از نیاز گیاه باشد، باعث سمیت می‌شود (۱۰). اثرهای ظاهری سمیت بور، شامل نقاط زرد رنگ بر روی برگ و میوه‌ی گیاه، تسریع پوسیدگی و در نهایت مرگ گیاه می‌باشد (۱۷). حدود بحرانی غلظت بور در آب‌های آبیاری برای گیاهان حساس، $0/3$ میلی گرم بر لیتر، برای گیاهان با حساسیت متوسط یک تا دو میلی گرم بر لیتر و برای گیاهان مقاوم دو تا چهار میلی گرم بر لیتر می‌باشد (۳). طبق پیشنهاد سازمان بهداشت جهانی، محدوده‌ی غلظت بور در آب‌های آشامیدنی برای بیشتر نقاط دنیا $0/1$ تا $0/3$ میلی گرم بر لیتر تشخیص داده شده است (۴).

حضور بور در آب‌های زیرزمینی وابسته به ویژگی‌های زمین‌شناسی هر منطقه است (۱۸). حسینی فرد و همکاران (۱) محدوده‌ی غلظت بور در آب‌های آبیاری مناطق پسته‌کاری رفسنجان را بین $1/1$ تا $32/3$ میلی گرم بر لیتر گزارش کردند. هم‌چنین این محققین متوسط غلظت بور در آب‌های آبیاری مناطق



شکل ۱. ساختار هگزادسی تری متیل آمونیوم (HDTMA) (۲۲)

با لیگاند HDTMA انجام شد. بیست گرم زئولیت اشباع شده از سدیم را با مقادیر معینی از محلول یک مolar HDTMA، معادل با ظرفیت تبادل کاتیونی زئولیت به تعادل رسانده شد. بعد از ۲۴ ساعت، سوپاپانسیون با دور ۲۰۰۰ به مدت ۱۰ دقیقه سانتریفیوژ و پس از شستشو در آب مقطر، در دمای ۴۰ درجه سلسیوس خشک شد (۲۲). به منظور بررسی ساختار شیمیایی کانی طبیعی و اصلاح شده طیف سنجی مادون قرمز نمونه‌ها با استفاده از دستگاه طیف‌سنج (Matson-1000 FT-IR) انجام گردید.

آزمایشات جذب

آزمایشات جذب بور در قالب سه آزمایش جذب وابسته به pH اثر قدرت یونی و هم‌دمای جذب انجام شد. تمامی آزمایشات در دمای آزمایشگاه (25 ± 2 درجه سلسیوس) و به روش پیمانه‌ای و در سه تکرار انجام شد. آزمایش‌های جذب وابسته به pH بور، در سه سطح (۶، ۸ و ۹/۵) و دو غلاظت بور (۵ و ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر) انجام شد. بدین‌منظور، ۰/۱ گرم کانی به ظروف پلی‌اتیلن ۱۵ میلی‌لیتری حاوی ۱۰ میلی‌لیتر الکتروولیت زمینه ۱/۰ مolar نیترات کلسیم و ۲ سطح غلاظت بور (۵ یا ۱ میلی‌گرم در لیتر) افزوده شد. تنظیم pH براساس منحنی‌های تیتراسیون پیش‌آزمایش‌ها، با اضافه کردن مقادیر معینی از هیدروکسید سدیم و اسید نیتریک $0/03$ مolar به سوپاپانسیون‌ها انجام گرفت. به منظور تعیین هم‌دمایهای جذب بور، ۰/۱ گرم کانی به ظروف پلی‌اتیلن ۱۵ میلی‌لیتری حاوی ۱۰ میلی‌لیتر الکتروولیت زمینه $0/01$ مolar نیترات کلسیم و ۶ سطح غلاظت بور (۱ تا ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر) افزوده شد. pH نهایی همه‌ی نمونه‌ها براساس حداقل جذب در آزمایشات جذب وابسته به pH

در pH های معمول محیط (آب و خاک) منفی می‌باشد، گزارش شده است که توانایی کمی برای جذب گونه‌های شیمیایی با بار منفی (مانند بور) دارند (۲۰). امروزه، به منظور اصلاح و افزایش ظرفیت جذب کانی‌ها از لیگاندهای مختلف استفاده می‌شود. یکی از این لیگاندهای آلی، HDTMA یا هگزادسی تری متیل آمونیوم بر ماید با فرمول شیمیایی $(\text{CH}_3)_5\text{N}^+(\text{CH}_2)_4\text{SO}_3^-$ می‌باشد. ساختار خطی آن در شکل یک ارائه شده است. مطالعات نشان داده است که زئولیت اصلاح شده با HDTMA توانایی خوبی برای حذف فلزات سنگین با بار منفی مانند آنتیموان از آبهای آلوده دارد (۲۲). تحقیق حاضر با هدف اصلاح زئولیت طبیعی ایران با HDTMA و تعیین ویژگی‌های جذبی کانی اصلاح شده برای بور انجام گرفت.

مواد و روش‌ها

نمونه‌ی کانی زئولیت مورداستفاده در این پژوهش از معدن فیروزکوه تهیه شد. نمونه‌های کانی بهوسیله‌ی آسیاب سنگ شن پودر و از الک با مش $270/05$ (میلی‌متر) عبور داده و چندین بار توسط آب مقطر شسته و خشک شدند. ظرفیت تبادل کاتیونی (CEC) کانی به روش استات سدیم اندازه‌گیری گردید (۶). قبل از انجام آزمایش کانی زئولیت بهوسیله‌ی محلول یک مolar کلرورسدیم، اشباع شد. بدین‌منظور، ۱۰۰ گرم زئولیت را با ۵۰۰ میلی‌لیتر محلول یک مolar کلرورسدیم به مدت ۲۴ ساعت هم‌زده و با دور 2600 سانتریفیوژ شد. این مرحله سه بار تکرار و بعد از هر مرحله با 500 میلی‌لیتر آب مقطر شست و شو انجام گرفت و در نهایت زئولیت در دمای 60 درجه سلسیوس طی یک شب خشک شد. به منظور افزایش ظرفیت جذب کانی، اصلاح زئولیت

نتوری هم‌ماهای مورد استفاده

معادلات متعددی برای بیان ریاضی رابطه‌ی بین مقدار یک یون در فاز جامد و غلظت آن در محلول تعادلی مورد استفاده قرار گرفته است که معروف‌ترین آنها هم‌ماهای لانگمویر و فروندلیچ می‌باشند.

شكل کلی معادله‌ی تجربی فروندلیچ عبارت است از:

$$q_e = K_F C_e^n \quad [2]$$

که در آن q_e مقدار عنصر جذب شده (میلی‌مول بر کیلوگرم)، C_e غلظت عنصر در حال تعادل (میلی‌مول بر لیتر) و K_F و n ضرایب مدل می‌باشد (۹).

معادله‌ی لانگمویر در اصل برای جذب سطحی گازها توسعه جامدات مورد استفاده قرار گرفته بود (۲۰) که شکل کاربردی معادله‌ی لانگمویر به صورت زیر است:

$$q_e = \frac{q_{max} K_L C_e}{1 + K_L C_e} \quad [3]$$

که در آن q_{max} حداکثر مقدار جذب (میلی‌مول بر گرم)، q_e مقدار عنصر جذب شده (میلی‌مول بر کیلوگرم) و C_e غلظت عنصر در حال تعادل (میلی‌مول بر لیتر) می‌باشد. ثابت K_L (لیتر بر مول)، بیانگر تمایل به تشکیل کمپلکس سطحی بوده (قدرت پیوند) به‌طوری‌که هرچه K_L بزرگ‌تر باشد این تمایل بیشتر است (۱۴).

نتایج و بحث کانی مورد مطالعه

ظرفیت تبادل کاتیونی کانی زئولیت طبیعی مورد استفاده در این تحقیق 91 ± 2 سانتی‌مول بر کیلوگرم و سطح ویژه‌ی آن 130 ± 1 مترمربع بر گرم اندازه‌گیری شد. طیف مادون قرمز (FTIR) مربوط به گروه‌های آلکان (CH_2 -) حاصل از HDTMA اضافه شده به سطح کانی می‌باشد، که نشان دهنده‌ی جذب سطحی این لیگاند توسط کانی می‌باشد (۱۱).

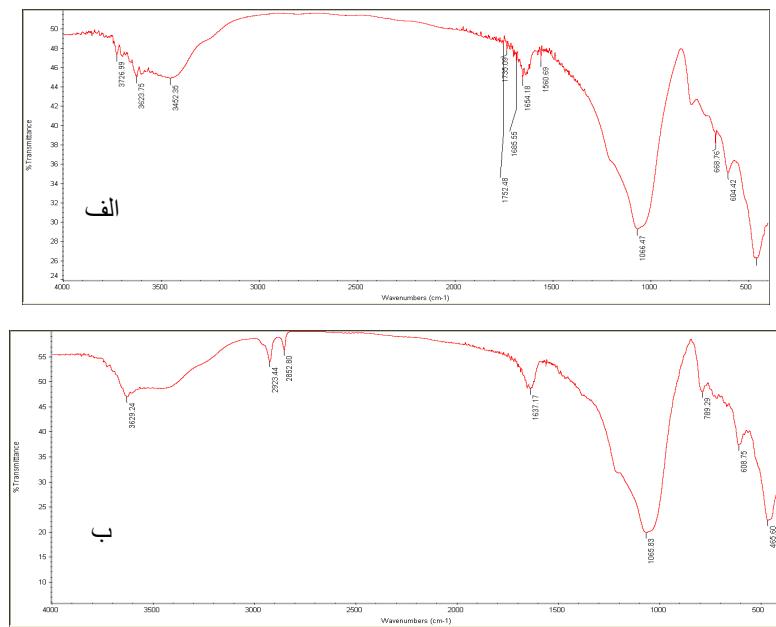
انتخاب گردید به‌طوری‌که pH نهایی همه‌ی نمونه‌ها $9/5 \pm 0/1$ بود. به‌دلیل تشکیل کمپلکس‌های محلول بور با برخی از کاتیون‌ها و در نتیجه اثر این کمپلکس‌ها بر جذب بور توسط کانی‌ها، اثر کلسیم و منیزیم (کاتیون‌های اصلی آب و خاک) بر جذب بور بررسی شد. بدین‌منظور، مقادیر معینی از محلول اسید بوریک از محلول ذخیره‌ای (غلظت 100 میلی‌گرم بر لیتر) به‌وسیله‌ی پیپتور برداشته شد و به ظروف پلی‌اتیلنی حاوی $0/1$ گرم کانی و 10 میلی‌لیتر از هر کدام از الکترولیت‌های $\text{Ca}(\text{NO}_3)_2$ و $\text{Mg}(\text{NO}_3)_2$ در دو سطح ($0/03$ و $0/06$ مولار) اضافه تا غلظت پنج میلی‌گرم بر لیتر حاصل شد. pH نهایی همه‌ی نمونه‌ها $9/5 \pm 0/1$ بود. در تمامی آزمایشات ظروف پلی‌اتیلنی حاوی محلول، به مدت 24 ساعت هم‌زده شد و پس از سانتریفیوژ، پنج میلی‌لیتر از عصاره‌ی تعادلی موجود در ظرف به‌وسیله‌ی پیپتور برداشته و در یخچال برای اندازه‌گیری نگهداری شد. غلظت بور، به روش آزمتین-اچ و به‌وسیله‌ی دستگاه اسپکتروفوتومتر UV-1100 Mapada شرکت و در طول موج 420 نانومتر اندازه‌گیری شد (۱۹).

محاسبات

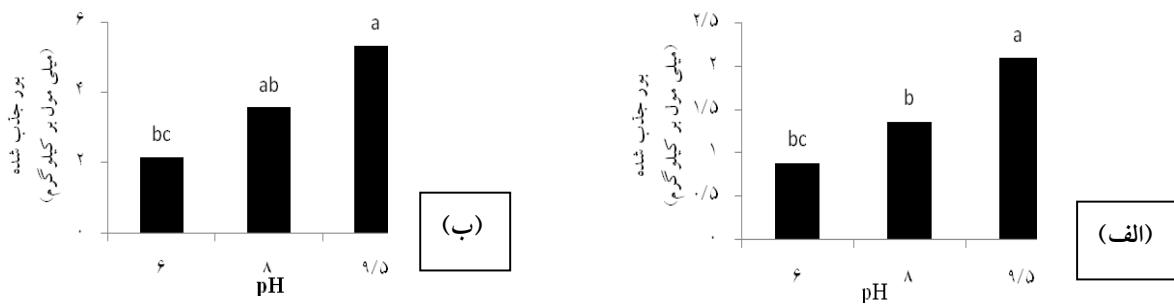
میزان بور جذب شده به‌وسیله‌ی کانی رؤلیت اصلاح شده در هر نمونه با توجه به غلظت‌های اولیه و تعادلی بور براساس رابطه‌ی زیر محاسبه گردید.

$$q_e = \frac{(C_i - C_e)V}{M} \quad [1]$$

که در این رابطه q_e میزان بور جذب شده توسط کانی (میلی‌مول بر کیلوگرم)، C_i و C_e غلظت‌های اولیه و تعادلی بور (میلی‌مول بر لیتر)، M جرم کانی (گرم) و V حجم سوسپانسیون (لیتر) می‌باشد. برآش هم‌ماهای فروندلیچ و لانگمویر با استفاده از روش رگرسیون غیرخطی به‌کمک نرم‌افزار DataFit و مقایسه‌ی مدل‌ها در توصیف داده‌های جذب براساس ضرایب تبیین (R^2) و خطای استاندارد برآورد (SSE) (انجام شد).



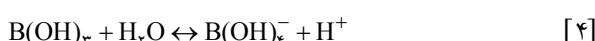
شکل ۲. الگوی طیف سنجی مادون قرمز(FTIR) الف) زئولیت طبیعی و ب) زئولیت اصلاح شده



شکل ۳. اثر pH بر کارآیی جذب بور توسط زئولیت اصلاح شده در دو سطح غلظت الف) ۵ و ب) ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر

pH محلول بستگی دارد (۳، ۲ و ۸).

به منظور تفسیر اثر pH بر رفتار جذبی بور بهوسیلهٔ زئولیت اطلاعاتی از گونه‌بندی بور در محلول لازم است. مطابق با واکنش‌های زیر در pH کمتر از ۹ گونه غالب بور در محلول، گونه مولکولی B(OH)_4^- می‌باشد که با افزایش pH گونه باردار منفی B(OH)_4^- غالب می‌شود.



دلیل افزایش جذب بور با افزایش pH، افزایش غلظت گونه

اثر pH بر کارآیی جذب بور توسط کانی

اثر pH بر کارآیی جذب بور توسط کانی زئولیت در شکل ۳ ارائه شده است. با افزایش pH، مقدار جذب بور در هر دو سطح غلظت ۵ و ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر توسط زئولیت اصلاح شده افزایش یافت. با تغییر pH از ۶ تا ۹/۵، جذب بور در سطح غلظت پنج میلی‌گرم بر لیتر بور از ۰/۸۸ به ۲/۰۸ میلی‌مول بر کیلوگرم، و در سطح غلظت ۱۵ میلی‌گرم بر لیتر، از ۲/۱۵ به ۵/۳۳ میلی‌مول بر کیلوگرم افزایش یافت. مقدار جذب بور به غلظت اولیه بور و

حضور یون کلسیم نسبت به منیزیم افزایش یافت. به طور کلی، ماهیت الکتروولیت می‌تواند بر جذب سطحی بور روی سطح کانی‌ها تأثیر بگذارد. گزارش شده است که اثر نوع کاتیون (پتاسیم، کلسیم، سدیم و منیزیم) بر جذب بور توسط خاک در محدوده pH ۴ تا ۸/۵ معنی دار نمی‌باشد.

بیشترین مقدار جذب بور توسط خاک در حضور کاتیون‌های دو ظرفیتی نسبت به یک ظرفیتی، در pH بالاتر از ۸/۵ گزارش شد (۸). همچنین در بررسی میزان جذب بور توسط خاک در منطقه رومانا از ایالت کالیفرنیا در قدرت‌های یونی یکسان (۰/۰۱ مولار) CaCl_2 , MgCl_2 و NaCl مشاهده شده است که میزان جذب بور تا pH حدود ۸/۵ در حضور کلسیم بیشتر بود و در pH بیشتر از ۸/۵ میزان جذب بور در حضور منیزیم نسبت به سایر کاتیون‌ها افزایش یافت که به علت هم‌رسوبی با کانی‌های سیلیکات‌های منیزیم‌دار در pH بالا گزارش شده است (۸).

هم‌دمای جذب بور

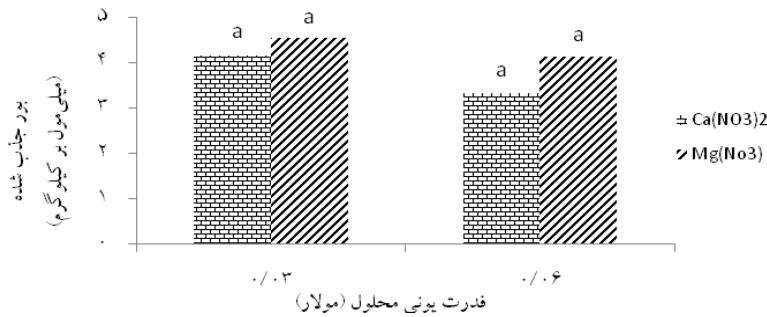
هم‌دمای جذب سطحی روابطی هستند که کمیت یک یون یا مولکول جذب شونده بر روی فاز جامد را به عنوان تابعی از غلظت آن یون در محلول تعادلی در دمای ثابت نشان می‌دهند (۱۵). شکل ۶، هم‌دمای جذب سطحی بور روی زئولیت اصلاح شده را نشان می‌دهد. ثابت‌ها، ضرایب تبیین و خطاهای استاندارد برآورد حاصل از برآش مدل‌های فروندلیچ و لانگمویر بر داده‌های جذب بور در کانی اصلاح شده در جدول ۱ ارائه گردیده است. براساس معیارهای انتخاب هم‌دمای مناسب (R^* و SEE) مدل فروندلیچ با $R = ۰/۹۹$ جذب بور به وسیله‌ی زئولیت را به خوبی توصیف کرد.

گزارش شده است که در جذب بور توسط کانی بتنوایت، ایلایت و سپیولایت نیز هر دو مدل برآش خوبی بر داده‌های جذب داشتند (۱۳). ضریب n مدل فروندلیچ که به عنوان معیاری از شدت جذب است، برای زئولیت اصلاح شده ۱/۳۶ تعیین شد.

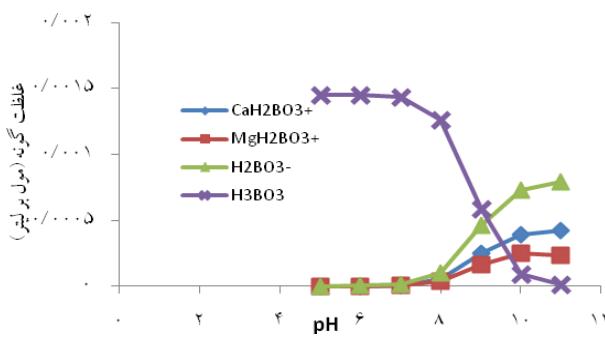
B(OH)^- می‌باشد که به وسیله‌ی مکانیسم تبادل لیگاندی (نفوذ آنیونی) جذب رس می‌شود. بر اساس این تئوری اکسیژن‌های موجود در سطح و لبه‌های رس‌های سیلیکاتی توسعه آنیون B(OH)^- جایگزین می‌شوند و چون این جایگزینی در داخل کریستال بوده و باعث منفی ترشدن سطح کانی می‌شود به آن نفوذ آنیونی یا تبادل لیگاندی گویند. به علت جذب لیگاندی آنیون‌های اسیدی ضعیف، بیشترین جذب‌شان را در pH حدوداً مساوی با pK_a همان آنیون نشان می‌دهند. زیرا در pH $pK_a = \text{pH}$ مقدار آنیون (اسید ضعیف تفکیک شده) آماده برای تعویض لیگاندی، و هم اسید تفکیک نشده که برای خنثی کردن هیدروکسیل آزاد شده ضروری است، حداکثر می‌باشد.

علاوه بر مکانیسم تبادل لیگاندی، ممکن است به دلیل جذب دولایه لیگاند HDTMA روی مکان‌های باردار منفی سطح کانی و در نتیجه ایجاد بار مثبت در سطح خارجی کانی (شکل ۴)، گونه B(OH)^- از طریق مکانیسم الکترواستاتیک جذب سطحی کانی اصلاح شده شود (۱۱ و ۲۱). نتایج این بخش از تحقیق با یافته‌های دمیرسیو و نسون-سگلی (۵) در مورد جذب بور به وسیله‌ی زئولیت اصلاح شده با HDTMA و دنیز اینام (۱۱)، در مورد جذب بور به وسیله‌ی بتونیت اصلاح شده با HDTMA هم خوانی داشت.

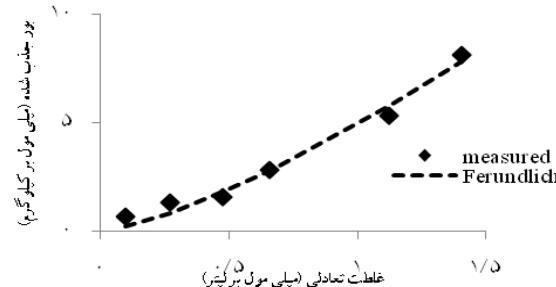
اثر قدرت یونی و نوع کاتیون بر جذب بور توسط کانی شکل ۴ اثر قدرت یونی و نوع کاتیون (کلسیم و منیزیم) را بر جذب بور به وسیله‌ی کانی زئولیت اصلاح شده نشان می‌دهد. اگر چه با افزایش قدرت یونی از ۰/۰۳ تا ۰/۰۶ مولار جذب بور به طور غیرمعنی داری کاهش یافت، ولی روند جذب بور توسط کانی در حضور کاتیون کلسیم نسبت به منیزیم بیشتر بود. نتایج Visual MINTEQ گونه‌بندی شبیه‌سازی شده به وسیله‌ی برنامه‌ی نشان داد که میزان کمپلکس محلول کلسیم با بور ($\text{CaH}_4\text{BO}_4^+$) بیشتر از میزان کمپلکس منیزیم با این عنصر ($\text{MgH}_4\text{BO}_4^+$) بود (شکل ۵). در نتیجه جذب سطحی بور روی سطوح کانی در



شکل ۴. اثر قدرت یونی و نوع کاتیون بر جذب بور توسط کانی زئولیت اصلاح شده



شکل ۵. گونه‌بندی بور بهوسیلهٔ برنامهٔ Visual MINTEQ



شکل ۶. هم‌دمای جذب بور و برآرایش مدل فروندلیچ بر داده‌های جذبی کانی زئولیت اصلاح شده (HDTMA)

غلافت ماده‌ی جذب سطحی‌شونده در ابتدا شب افزایش می‌یابد ولی در نهایت با پر شدن مکان‌های جذب سطحی‌کنندهٔ خالی، کاهش یافته و به صفر می‌رسد. این نوع هم‌دمای نشان می‌دهد که سطوح رس در غلافت‌های کم بور تمایل کمی به آن دارد و این تمایل در غلافت‌های بیشتر بور افزایش می‌یابد (۲۰). حداقل ظرفیت جذب بور توسط کانی (q_{max})، تعیین شده بهوسیلهٔ مدل لانگمویر برای زئولیت اصلاح شده $120/64$ میلی‌مول بر کیلوگرم

انحراف n از واحد، نشان‌دهندهٔ جذب غیرخطی بر روی سطوح غیرهمگن می‌باشد (۵). به عبارت دیگر، با افزایش پوشش سطحی بر روی کانی، انرژی جذب به صورت نمایی کاهش می‌یابد. ضریب n مدل فروندلیچ مربوط به شکل هم‌دمای مطابق با تقسیم بنده‌ی گیلز می‌باشد. با توجه به این‌که ضریب n مدل بزرگ‌تر از یک می‌باشد، هم‌دمای جذب بور در زئولیت اصلاح شده در کلاس S از نظر نوع شکل قرار گرفت. در این نوع هم‌دمای، با افزایش

جدول ۱. نتایج حاصل از برآش مدل‌های فروندلیچ و لانگمویر بر داده‌های جذب بور در زئولیت اصلاح شده

مدل	ضرایب مدل	مقدار
فروندلیچ		
	K_f	۴/۹۲
	n	۱/۳۶
	R^2	۰/۹۹
	SEE	۰/۴۳
لانگمویر		
	$q_{max} (\text{mmol Kg}^{-1})$	۱۲۰
	$K_L (\text{L kg}^{-1})$	۰/۰۴
	R^2	۰/۹۷
	SEE	۰/۷۸

جدول ۲. مقایسه حداکثر جذب بور به‌وسیله کانی‌های مختلف

کانی	pH	غاظت اولیه بور (میلی‌گرم بر لیتر)	حداکثر جذب (میلی‌مول بر کیلوگرم)	منبع
بتنوئیت اصلاح شده با نانو لامونیوم	۹/۰۳	۱۰	۰/۰۰۷	(۱۵)
ایلیت اصلاح شده با نانو لامونیوم	۹/۱۴	۱۰	۰/۰۲۷	(۱۵)
سپیوئیت اصلاح شده با نانو لامونیوم	۹/۵۴	۱۰	۰/۰۳۲	(۱۵)
زئولیت اصلاح شده با HDTMA	۹/۵	۱۵	۵/۳۳	(تحقیق حاضر)

نتیجه‌گیری

تمایل جذب بور توسط زئولیت اصلاح شده با افزایش pH افزایش یافت. اگر چه با افزایش قدرت یونی جذب بور به‌طور غیر معنی‌داری کاهش یافت. ولی روند جذب بور توسط کانی در حضور کاتیون کلسیم نسبت به منیزیم به‌طور معنی‌داری بیشتر بود. هم‌دمای فروندلیچ برآش خوبی بر داده‌های جذب داشت. پیشنهاد می‌شود برای اصلاح زئولیت، معادل با دوتا سه برابر ظرفیت تبادل کاتیونی کانی، لیگاند HDTMA به سطح جذب کننده افزوده شود و در مطالعات جذب سطحی بور مورد استفاده قرار گیرد.

بود و ثابت تمایل جذب (K_L) نیز برای این کانی $۰/۰۰۴$ تعیین شد. جذب کننده مناسب، جذب کننده‌ای است که حداکثر ظرفیت جذب (q_{max}) آن زیاد و شب اولیه (K_L) هم‌دما نیز، زیاد باشد. مقایسه حداکثر ظرفیت جذب کانی‌های مختلف کانی (HDTMA) در جدول ۲ نشان داده (حاصل از آزمایشات جذب وابسته به pH) در جدول ۲ نشان داده شده است. اگرچه به‌دلیل شرایط شیمیایی مختلف مورد استفاده در پژوهش‌ها، مقایسه حداکثر ظرفیت جذب آنها مشکل است، ولی همان‌طور که این جدول نشان می‌دهد زئولیت ایران (اصلاح شده با HDTMA)، ظرفیت نسبتاً خوبی برای جذب بور دارد.

منابع مورد استفاده

۱. حسینی فرد، س. ج. ع. حیدری نژاد، ا. محمدی محمدآبادی و ن. صداقتی. ۱۳۸۷. بررسی وضعیت بور در آب، خاک و گیاه پسته‌کاری کشور. پژوهش و سازندگی، زراعت و باگبانی ۸۱: ۹-۱۹.
۲. Ayyildiz, H. F. and H. Kara. 2005. Boron removal by ion exchange membranes. Desalination. 180: 99-108.
۳. Cengeloglu, Y., A. Tor, G. Arslan, M. Ersoz and S. Gezgin. 2007. Removal of boron from aqueous solution by using neutralized red mud. J. Hazard. Mater. 142: 412-417.
۴. Del Mar de la Fuente Garcia-Soto, M. and E. Munoz Camacho. 2006. Boron removal by means of adsorption with magnesium oxide. Sep. Purif. Technol. 48: 6-44.
۵. Demircivi, P. and G. Nasun-Saygili. 2010. Removal of boron from wastewaters using HDTMA-modified zeolites. Desalination and Water Treatmen 23:110-117.
۶. Essington, M. E. 2004. Soil and Water Chemistry: An Intergrative Approach. CRC Press, Boca Raton, Florida.
۷. Goldberg, S., P. J. Corwin and P. J. Shouse. 2005. Prediction of boron adsorption by field samples of diverse textures. Soil Sci. 69: 1379-1388.
۸. Goldberg, S and D. L. Suarez. 2011. Influence of soil solution cation composition on boron adsorption by soils. Soil Sci. 75: 80-83.
۹. Hamidpour, M., M. Afyuni, H. Kalbasi and H. Shariatmadari. 2010. Kinetic and isothermal studies of cadmium sorption onto bentonite and zeolite. Int. Agrophys 24: 253-259.
۱۰. Hilal, N., G. J. Kim and C. Somerfield. 2011. Boron removal from saline water: Amprehensive review. Desalination 273:23-35.
۱۱. Inam, D. 2005. Organocly preparation for anionic contaminant removal from water. MSC. Thesis. Natural and Applied Sciences. Middel East Technical University.
۱۲. Inglezakis, V. J. 2005. The concept of capacity in zeolite ion exchange systems. J. Colloid Interf. Sci. 281: 68-79.
۱۳. Karahan, S., M. Yurdakoc, Y. Seki and K. Yurdakoc. 2007. Removal of boron from aqueous solution by clays and modified clays. J. Colloid Interf. Sci. 293: 36-42.
۱۴. Langmuir, I. 1918. Adsorption of gas on plane surfaces of glass mica and platinum. J. Amer. Chem. Soc. 40: 1361-1403.
۱۵. Limousin, G., J. P. Gaudet, L. Charlet, S. Szenknect, V. Barthes and M. Krimissa. 2007. Sorption isotherms: A review on physical bases Modeling and measurement. Appl. Geochem 22: 249-275.
۱۶. Malekian, R., J. Abedi-Koupai, S. Eslamian, F. Mousavi, K. Abbaspour and M. Afyuni. 2011. Ion-exchange process for ammonium removal and release using natural. Appl. Clay Sci. 51: 323-329.
۱۷. Ozturk, N. and D. Kavak. 2005. Absorption of boron from aqueous solutions using flyash: Batch and column studies. J. Hazard. Mater. 127: 81-88.
۱۸. Pastor Ferreira, O., S. Gomes de Moraes, N. Duran, L. Cornejo and O. LuizAlves. 2006. Evaluation of boron removal from water by hydrotalcite-like compounds. Chemosphere 62: 80-88.
۱۹. Seyhan, S., Y. Seki, M. Yurdakoc and M. Merdivan. 2007. Application of iron-rich natural clays in Çamlıca, Turkey for boron sorption from water and its determination by fluorimetric-azomethine-H method. J. Hazard. Mater. 146: 180-185.
۲۰. Sparks, D. L. 2003. Environmental Soil Chemistry. Academic Press San Diego, California.
۲۱. Wibowo, W., T. Utari and R. T. Yunarti. 2011. Anion exchange capacity of chromate on modified zeolite clinoptilolite with HDTMA-Br and its regeneration. Makara, Sains 15: 53-57.
۲۲. Wingenfelder, U., G. Furrer and R. Schulin. 2004. Sorption of antimonite by HDTMA-modified zeolite. Desalination 15743: 69-85.