

ارزیابی توانایی جذب سطحی گاز گلخانه ای دی اکسیدکربن با استفاده از نانویوکربن فعال شده از هسته ولیک جنگلی

پژمان فرهادی (MSc)^۱، هانیه احمدپور کچو (MSc)^۱، حسینعلی اصغرینیا (PhD)^{۲*}، مجتبی معصومی (PhD)^۱

۱- گروه مهندسی شیمی، دانشکده فنی مهندسی، دانشگاه آزاد اسلامی واحد آیت الله آملی، آمل، ایران

۲- مرکز تحقیقات سلامت محیط، پژوهشکده سلامت، دانشگاه علوم پزشکی بابل، بابل، ایران

دریافت: ۹۷/۴/۱۸، اصلاح: ۹۷/۸/۲، پذیرش: ۹۷/۱۰/۲۴

خلاصه

سابقه و هدف: افزایش چشمگیر گاز دی اکسیدکربن در جو کره زمین باعث بروز مشکلات متعددی همچون افزایش دمای کره زمین، خشکسالی و تغییرات ناگهانی آب و هوا شده است. هدف از این مطالعه ارزیابی توانایی جذب سطحی گاز گلخانه ای دی اکسیدکربن با استفاده از نانویوکربن فعال شده از هسته ولیک جنگلی می باشد. **مواد و روش ها:** در این مطالعه تجربی زمان نفوذ گاز دی اکسیدکربن در سه زیر گروه با فشار (۵،۱۰،۱۵) بار، دبی (۵،۱۰،۱۵) میلی لیتر بر دقیقه) و دماهای (۲۰،۳۰،۶۰) درجه سانتی گراد) در غلظت های تعادلی ۰ تا ۱۰ g/ml از طریق کپسول گاز دی اکسیدکربن در ستون بستر ثابت پر شده با ۲ گرم جاذب سنتز شده توسط سنسور گاز دی اکسیدکربن ارزیابی شد. جاذب نانو یوکربن سنتز شده از هسته ولیک جنگلی در دمای ۳۰۰°C پیرولیز و در دمای ۶۰۰°C فعالسازی شد. داده های تحقیق با مدل های شبه درجه اول و درجه دوم بررسی شدند.

یافته ها: افزایش معنی دار زمان نفوذ گاز در فشار ۱۵ bar ($p < 0.001$)، ۱۵ ± ۰.۹ min، دمای ۲۰°C ($p \leq 0.001$)، $۶۷/۶۸ \pm ۰/۱۳$ min، دبی ۵ ml/min ($p \leq 0.001$)، $۷۵/۷۸ \pm ۰/۱۱$ min نسبت به مقادیر فشارهای ۵ بار ($۳۷/۱۴ \pm ۰/۱۷$ min) و ۱۰ بار ($۶۰/۳۳ \pm ۰/۲۷$ min) و دماهای ۳۰°C ($۵۴/۳۶ \pm ۰/۰۳$ min) و ۶۰°C ($۴۵/۳۴ \pm ۰/۳۱$ min) و دبی های ۱۰ ml/min ($۵۳/۸ \pm ۰/۱۳$ min) و $۱۵ \pm ۰/۰۹$ min مشاهده شد. هر دو مدل انطباق خوبی با ضریب بالایی $R^2 > 0.98$ بر روی داده های تجربی حاصل از جذب داشتند.

نتیجه گیری: نتایج مطالعه نشان داد که افزایش فشار و کاهش دما و دبی، زمان نفوذ دی اکسیدکربن بر روی جاذب سنتز شده را بالا می برد. **واژه های کلیدی:** جذب سطحی، نانویوکربن، دی اکسیدکربن، آلاینده، گاز گلخانه ای.

مقدمه

توسعه همه جانبه فعالیت های صنعتی در چند دهه گذشته موجب افزایش چشم گیر غلظت گاز های گلخانه ای به خصوص دی اکسیدکربن در جو زمین شده است (۱-۳). بنابراین جذب و ذخیره سازی دی اکسیدکربن از منابع نقطه ای بزرگ ضروری می باشد (۴-۶). سه رویکرد برای جذب دی اکسیدکربن براساس نیروگاه های سوخت فسیلی (جذب بعد از احتراق، قبل از احتراق و احتراق اکسیژنی) در نظر گرفته شده است (۷،۸). با این حال این سه شیوه هنوز برای نیروگاه های سوخت فسیلی به دلیل مقیاس پذیر و مقرون به صرفه نبودن، قابل اجرا نیستند (۹،۱۰). استفاده از جاذب های جامد به دلیل انرژی بازایی پایین، ظرفیت جذب بالا و انتخاب پذیری بالا در مقایسه با دیگر روش ها دارای مزایای بهتری بوده و مورد توجه مراکز علمی و صنعتی قرار گرفته است (۱۱-۱۳). استفاده از جاذب ها خصوصاً کربن فعال برای جذب دی اکسیدکربن به عنوان یک گاز گلخانه ای که آثار زیست محیطی بسیاری داشته در سال های اخیر توجه محققان را به خود

جذب کرده است. "ولیک" یا همان زالزالک وحشی با نام علمی (Crataegus sanguinea) در مناطق جنگلی ایران به ویژه در مازندران و کردستان به وفور یافت می شود و بسته به رنگ میوه ولیک سیاه و ولیک سرخ در این مناطق دیده می شود. هسته این میوه بافتی بسیار سخت و سرشار از لیگنین است که با توجه به فراوانی، ارزان و در دسترس بودن آن، ظرفیت بالایی جهت تبدیل به بیوکربن های فعال به عنوان جاذب در مقیاس صنعتی را دارا می باشد (۱۱). shahkararmi و همکاران، روشهای مختلف فعالسازی روی عملکرد جذب CO₂ بر کربن فعال آماده شده از مواد زیستی را بررسی کردند (۱۴). همچنین Hidayu و همکاران، به آماده سازی و شناسایی ترکیبات کربن اکتیو تهیه شده از پوست نارگیل و هسته خرما جهت جذب دی اکسیدکربن پرداختند (۱۵). Himeno و همکاران نیز میزان ظرفیت جذب گاز دی اکسیدکربن را بر روی ۵ نوع جاذب صنعتی مورد مطالعه قرار دادند که میزان ظرفیت جذب دی اکسیدکربن یک نمونه صنعتی ساخته شده در

این مقاله حاصل پایان نامه کارشناسی ارشد پژمان فرهادی دانشجوی رشته مهندسی شیمی-طراحی فرآیند دانشگاه آزاد اسلامی واحد آیت الله آملی می باشد.

*مسئول مقاله: دکتر حسینعلی اصغرینیا

آدرس: بابل، دانشگاه علوم پزشکی، دانشکده پیراپزشکی، گروه بهداشت محیط. تلفن: ۰۱۱-۳۲۱۹۰۱۰۱

E-mail: ehaamin2@gmail.com

محاسبه میزان جذب در سیستم: در این مطالعه با توجه به معادله (۱) ظرفیت جذب جاذب به عنوان متغیر مورد بررسی و غلظت گاز دی اکسیدکربن در زمان های مختلف و جرم جاذب به عنوان متغیرهای ثابت و دبی ورودی گاز، دما و فشار های مختلف جذب و به عنوان شرایط عملیاتی تاثیر گذار تعیین گردید.

$$\bar{q}(t) = \frac{QC_0}{W} \int_0^t \left(1 - \frac{C}{C_0}\right) dt \quad (1)$$

مطالعه سینتیک: مطالعه سینتیک جذب دی اکسیدکربن بر روی نانوبیوکرین با دو مدل شبه درجه اول و شبه درجه دوم مورد بررسی قرار گرفت. پارامترهای مدل های سینتیک جذب رگرسیون غیرخطی بر داده های تجربی با نرم افزار متلب (MATLAB) به دست آمدند.

مشخصات نانوبیوکرین: به منظور تعیین شکل و چگونگی سطح خارجی حفرات و اندازه نسبی حفرات سطح کربن فعال از دستگاه میکروسکوپ روبشی الکترونی نشر میدانی (FESEM) استفاده شد و جهت اندازه گیری مساحت سطح، حجم و توزیع منافذ جاذب از روش BET استفاده شد. سیستم BET بر اساس سنجش حجم گاز نیتروژن جذب و واجذب شده توسط سطح ماده در دمای ثابت نیتروژن مایع (۷۷ درجه کلوین) کار می کند. به منظور تعیین خواص ساختاری از آنالیز گر سطح مقطع در آزمایشگاه آنالیز مواد دانشگاه صنعتی شریف استفاده شد.

تحلیل آماری: آزمایش با سه بار تکرار انجام پذیرفته نتایج میزان زمان نفوذ در این سه زیرگروه در غلظت های ۰.۲/۰.۴/۰.۶/۰.۸/۱.۰ و ۱ گرم بر میلی لیتر توسط نرم افزار آماری SPSS.21 و با استفاده از آزمون Anova و تجزیه و تحلیل شدند و $p \leq 0.001$ معنی دار در نظر گرفته شد.

یافته ها

بررسی اثر فاکتورهای موثر در جذب دینامیک

اثر فشار: در بالاترین فشار یعنی ۱۵ بار با افزایش فشار، نسبت به دو فشار دیگر زمان نفوذ از ۵۸±۰.۰۶ دقیقه تا ۸۶/۷۱±۰.۰۹ دقیقه افزایش پیدا کرد ($p \leq 0.001$) (جدول ۱) و دارای زمان رسوخ ۱۲۶ تا ۱۵۸ دقیقه بود. همچنین منحنی واجذب مربوط به هر سه فشار ورودی با بسته شدن ورودی گاز دی اکسیدکربن میزان غلظت آن از یک به صفر کاهش پیدا کرد. روند واجذب در سایر شرایط نیز به همین شیوه اندازه گیری و سپس رسم شدند (شکل ۲).

اثر دمای جذب: تاثیر دما بر ظرفیت جذب دینامیک گاز دی اکسیدکربن در دماهای ۲۰، ۳۰، ۴۰ و ۶۰ انجام شد. بالاترین میزان جذب در دمای ۲۰°C از ۳۲/۶۵±۰.۰۳ تا ۶۷/۶۸±۰.۰۳ دقیقه ($p \leq 0.001$) و زمان رسوخ نیز صفر تا ۳۲ دقیقه می باشد (شکل ۲).

اثر دبی ورودی: بالاترین میزان جذب در دبی ۵ ml/min از ۳۲/۹۴±۰.۱۰ تا ۷۵/۸۰±۰.۱۱ رسید ($p \leq 0.001$) (جدول ۱). همچنین در این دبی دارای زمان رسوخ ۰ تا ۳۳ دقیقه بود (شکل ۲).

مطالعه سینتیک: مدل شبه درجه اول و دوم تقریباً بر تمامی داده های تجربی جذب بر روی نانوبیوکرین سنتز شده در تمامی شرایط عملیاتی به خوبی انطباق پیدا کرد که هم در شبه درجه اول و هم در شبه درجه دوم بالاترین میزان انطباق و حداقل خطا در فشار ۱۵ بار در مقدار ۲ گرم جاذب، دبی ۱۰ ml/min و دمای ۳۰°C بود (جدول ۳ و ۴).

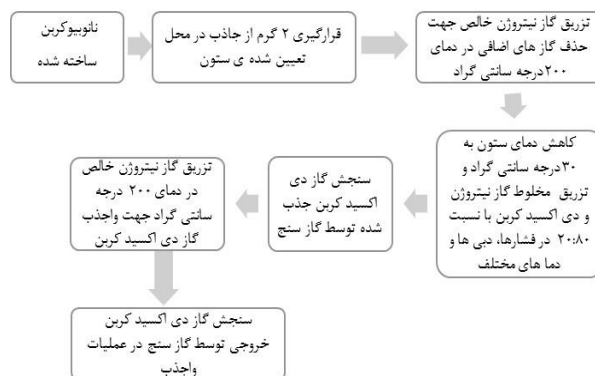
شرکت اوزاکا ژاپن با نام (Activated CarbonA) که از پوست نارگیل ساخته شده است در فشار ۱۰ بار و دمای ۲۹۸ کلوین برابر ۷ میلی مول بر گرم بدست آمده است (۱۶). از آنجاییکه یکی از مشکلات اصلی بر سر راه استفاده از کربن فعال هزینه بالای ماده اولیه آن می باشد، لذا استفاده از مواد اولیه ارزان قیمت از ضایعات کشاورزی، نظیر هسته ولیک جنگلی گزینه مناسبی برای تولید کربن فعال با هزینه پایین می باشد و از لحاظ اقتصادی بسیار مقرون به صرفه و دارای انرژی بازیابی پایین به دلیل فراوانی، در دسترس بودن و استفاده از منابعی که خود به عنوان مواد زائد به شمار می روند، می باشد. هدف از این تحقیق بررسی ساخت جاذب نانوبیوکرین فعال تهیه شده از هسته ولیک و ظرفیت جذب گاز دی اکسیدکربن بر روی آن در ۳ شرایط عملیاتی مختلف نظیر (فشار، دما و دبی ورودی گاز دی اکسیدکربن) می باشد.

مواد و روش ها

در این مطالعه از فسفریک اسید ساخت شرکت Merc آلمان استفاده گردید. جهت اندازه گیری دبی ورودی گاز دی اکسیدکربن و نیتروژن از دبی سنج یوکوگاوا مدل RGAN و شناسایی گاز دی اکسیدکربن از گاز سنج مدل TESTO 535 ساخت کشور آلمان استفاده شد. همچنین جهت تهیه تصاویر نانوذرات از میکروسکوپ الکترونی FESEM مدل MIRA3TESCAN-XMU و به منظور بررسی سطح ویژه جاذب ساخته شده از دستگاه BET مدل Belsorp mini II ساخت شرکت ژاپنی BEL استفاده شد.

ساخت جاذب نانوبیوکرین فعال: هسته ولیک جنگلی از جنگل های اطراف بابل در فصل پاییز تهیه شد و در دمای ۴۰۰°C پیرولیز و سپس محلول فسفریک اسید، اشباع سازی و در دمای ۶۰۰°C فعالسازی شد. کربن با مش یکسان ۰/۸ میلی متر و گرانولی آماده شد (۱۷) و در نهایت برای مشاهده اندازه ذرات و شکل تخلخل های سطح نانوبیوکرین از دستگاه میکروسکوپ روبشی الکترونی نشر میدانی دستگاه FESEM و جهت بررسی سطح ویژه، حجم میکروحفره ها و اندازه حفره ها از دستگاه BET استفاده شد.

روش انجام آزمایش جذب و واجذب: جذب دینامیکی گاز دی اکسیدکربن در حضور گاز نیتروژن در ستون پر شده از کربن فعال سنتز شده با مقادیر ثابت ۲ گرم جاذب و غلظت ۲۰ درصد گاز دی اکسیدکربن به ۸۰ درصد نیتروژن، در فشارهای (۵-۱۰-۱۵ بار)، دبی های (۵۰-۱۰۰-۱۵۰ ml/min) و دماهای (۲۰-۳۰-۶۰ °C) بررسی شد (شکل ۱).

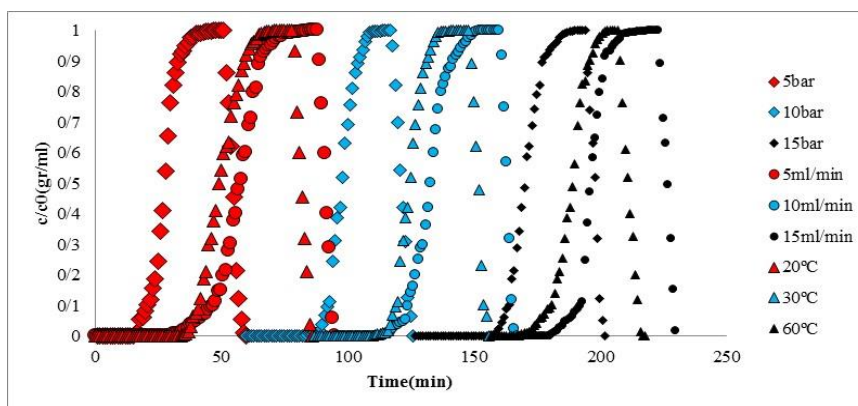


شکل ۱. دیاگرام فرآیندهای جذب و واجذب

حفره های کانال ها را پر کرده اند و قطر کانال ها را از میانگین ۵ نانومتر به ۳ نانومتر رسانده اند.

آنالیز BET: نانوبیوکرین فعال تولید شده هسته ولبک دارای سطح ویژه کل $1100 \frac{m^2}{gr}$ ، حجم میکرو حفرات $0.48 \frac{m^2}{gr}$ و اندازه حفرات $0.25 \frac{m^2}{gr}$ بود و نمودار جذب و واجذب BET نیز رسم شد (شکل ۴).

آنالیز (FeSem): ویژگی های سطحی نانوبیوکرین فعال قبل و بعد از جذب دی اکسیدکربن توسط میکروسکوپ الکترونی گسیل میدانی در ۵ keV در شکل (۳) نشان داده شده اند. شکل A تخلخل و خلل و فرج های موجود در سطح نانوبیوکرین فعال را با اندازه های مختلف در قطر تقریباً ۵ نانومتر و توزیع یکنواخت نشان می دهد. اما در شکل B مولکول های دی اکسیدکربن سطح جاذب را پوشانده و



شکل ۲. منحنی های جذب و واجذب گاز دی اکسیدکربن در شرایط عملیاتی مختلف

جدول ۱. مقایسه زمان نفوذ گاز در زیر گروه های هر پارامتر و همچنین مقایسه بین هر زیر گروه مربوط به یک پارامتر در غلظت های مختلف گاز دی اکسیدکربن

غلظت	۱ mg/ml	۰/۸ mg/ml	۰/۶ mg/ml	۰/۴ mg/ml	۰/۲ mg/ml	صفر mg/ml	پارامترها
۵	۳۷/۱۴±۰/۱۷a	۳۰/۵۵±۰/۱۳ a	۲۸/۸۶±۰/۳۵ a	۲۶/۶۶±۰/۲۸ a	۲۳/۵۷±۰/۴ a	۱۴/۲۸±۰/۳۷ a	فشار (bar)
۱۰	۶۰/۳۳±۰/۳۷ b	۵۲/۱۹±۰/۰۵ b	۴۸/۸۲±۰/۰۱ b	۴۶/۰۴±۰/۰۵ b	۴۲/۱۱±۰/۰۷ b	۳۷/۸۵±۰/۱۳b	
۱۵	۸۶/۷۱±۰/۰۹c	۷۵±۰/۱۷c	۷۱±۰/۰۱c	۶۹±۰/۰۹c	۶۴±۰/۱۶c	۵۸±۰/۰۶c	
	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	
۲۰	۶۷/۶۸±۰/۲۳ a	۵۷/۲۷±۰/۱۷ a	۵۱/۱۴±۰/۰۸ a	۴۷/۴۱±۰/۲۶ a	۴۳/۸۷±۰/۱ a	۳۲/۶۵±۰/ ۳ a	دما (°C)
۳۰	۵۴/۳۶±۰/۰۳ b	۴۴/۷۷±۰/۲۳ b	۴۰/۳۳±۰/۱ b	۳۹/۶۳±۰/۱۱ b	۳۳/۵۶±۰/۱۲ b	۲۸/۳۹±۰/ ۰۵ a	
۶۰	۴۵/۳۴±۰/۳۱ c	۳۶/۶۵±۰/۰۹ c	۳۴/۶۱±۰/۲۴ c	۳۰/۵۴±۰/۲۹ c	۲۸/۵۶±۰/۲۷ c	۱۱±۰/۲۶b	
	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	
۵	۷۵/۷۸±۰/۱۱ a	۶۳/۲۵±۰/۱۱ a	۶۱/۵۷±۰/۱۲ a	۵۷/۱۵±۰/۱۳ a	۵۱/۲۶±۰/۱۱ a	۳۲/۹۴±۰/ ۱ a	دبی (ml/min)
۱۰	۵۳/۸±۰/۱۳ b	۴۲/۰۵±۰/۱۸ b	۳۹/۴۸±۰/۱۳ b	۳۵/۷۹±۰/۱۱ b	۳۲/۲۳±۰/۰۳ b	۱۷/۳۶±۰/ ۱۱ b	
۱۵	۴۵/۰۹±۰/۲۰ c	۳۴/۲۷±۰/۱۳ c	۳۰/۱±۰/۲۲ c	۲۸/۷۰±۰/۲۳ c	۲۶/۵۵±۰/۲۲ c	۱۳/۵۲±۰/ ۱۲ c	
	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	۰/۰۰۱	
							P-value

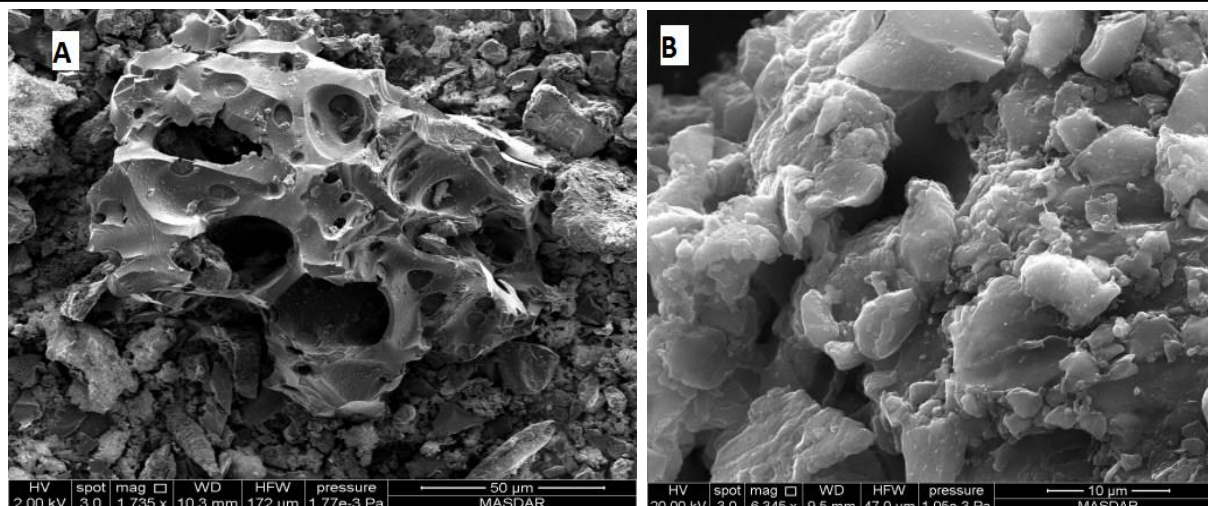
a,b,c: حروف معنی دار کوچک مشترک در هر سطر نشان از عدم تفاوت معنی دار در زمان های مختلف است.

جدول ۲. مقادیر ثابت مدل سینتیک شبه درجه اول

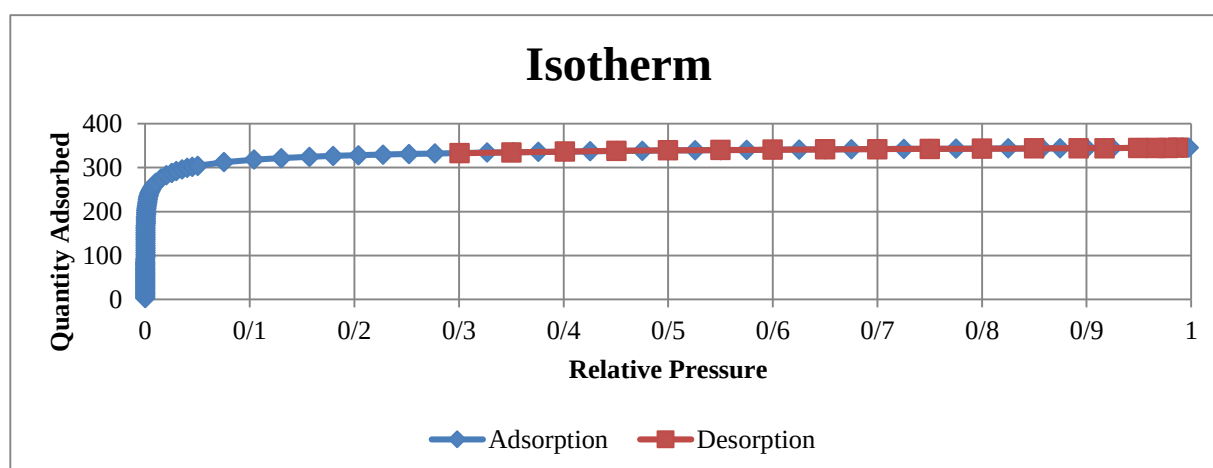
شرایط عملیاتی	qe (mg/gr)	K2(ml/mg min)	R2
۱۵ bar	۱/۲۵۳	۰/۰۶۴	۰/۹۹۶
۱۰ ml/min	۰/۷۲۱	۰/۰۲۶	۰/۹۵۷۸
۳۰°C	۰/۸۸۴	۰/۰۴۲	۰/۹۸۸

جدول ۳. مقادیر ثابت مدل سینتیک شبه درجه دوم

شرایط عملیاتی	qe (mg/gr)	K2(ml/m g min)	R2
۱۵ bar	۱/۵۸۸	۰/۰۴	۰/۹۹۳
۱۰ ml/min	۱/۱۳۶	۰/۰۱۴	۰/۹۵۶۳
۳۰°C	۱/۲۳	۰/۰۲۸	۰/۹۸۲



شکل ۳. تصویر FE-SEM نانوبیوکرین ساخته شده A: قبل از فرایند جذب، B: بعد از فرایند جذب



شکل ۴. نمودار جذب و واجذب ایزوترم تعادلی نانوبیوکرین با تست BET

بحث و نتیجه گیری

در این مطالعه فشار با مقدار ۱۵ بار در نفوذ گاز دی اکسیدکربن بر جاذب تهیه شده با زمان رسوخ ۸۶ دقیقه بهترین نقش عملیاتی را برای جذب ایفا کرد که با افزایش فشار ورودی، زمان نفوذ افزایش یافت و دلیل این امر را می توان ناشی از ورود گاز با فشار بالا و پر شدن کانال ها توسط گاز دی اکسیدکربن داشت. در این مطالعه با افزایش دما نیز باعث جذب و جوش بیشتر گاز دی اکسیدکربن شد و فرصت مناسبی برای فرار از بستر نانوبیوکرین فعال بدون اینکه جذب مناسبی داشته باشد پیدا شد دبی ۵ ml/min دارای زمان نفوذ بیشتری نسبت به سایر دبی های ورودی بود. دلیل این امر به خاطر میزان و سرعت بیشتر گاز ورودی می باشد که قبل از اینکه جذب نانوبیوکرین بشوند از ستون خارج می شوند، که این اتفاق موجب کاهش ظرفیت جذب و تیزتر شدن منحنی نفوذ و کمتر شدن زمان نفوذ می شود. در مطالعه Fiuza و همکاران، میزان جذب دی اکسیدکربن در دمای ۲۵°C بهتر از ۷۰°C بود که نشان از هم سو بودن مطالعه حاضر با نتایج آنها بود، زیرا در دمای پایین تر زمان ماند جهت تماس گاز با جاذب بیشتر می شود و جذب بهتری صورت میگیرد (۱۸). همچنین در مطالعه Goel و همکاران، بالاترین میزان دی اکسیدکربن جذب شده در دمای پایبتر انتخابی ۳۰°C و دبی ۵ ml/min بود (۱۹) که مطابق

با مطالعه حاضر می باشد. در مطالعه Sivadas و همکاران، بالاترین میزان نفوذ گاز دی اکسیدکربن در فرایند جذب آنها در فشار ۱ بار و دمای ۰°C گزارش شد که با پایین بودن دما، کاهش دبی ورودی و افزایش ورودی میزان جذب مطابق تحقیق حاضر بالا رفت (۲۰).

با توجه به شکل (۶) می توان مشاهده کرد که تمامی ایزوترم های نانوبیوکرین فعال سازی شده نوع (I) هستند، به این معنی که جاذب تهیه شده از نوع مواد میکروپور (کمتر از ۲ نانومتر) هستند. در مرحله اول جذب، حجم N₂ به سرعت به دلیل جذب در میکروپورها افزایش می یابد سپس مقدار جذب به آرامی با فشار نسبی بدون هیچ هیتزریسی قابل توجه که نشان دهنده پر شدن متراکم ماکروپورهای بزرگ و مزوپور است افزایش می یابد. داده های ظرفیت تعادلی به دست آمده در آزمایشات تجربی جذب با ظرفیت تعادلی به دست آمده از مدل های شبه درجه اول و درجه دوم نسبت به یکدیگر نزدیک و هماهنگ تر بودند. در فشار ۱۵ بار داده های تجربی با داده های به دست آمده از مدل انطباق بهتر و خطای کمتری داشتند که می توان نتیجه گرفت ماهیت اولویت جذب مولکول های دی اکسیدکربن به سطح کربن تحت فشار، انتشار سریع تری دارند. همچنین در بررسی تاثیر فشار و دبی بر

توسط نانوبیوکربن فعال هسته ولیک مورد مطالعه تحت شرایط مختلف، فشار ۱۵ بار، دبی ۵ ml/min و دمای ۲۰°C بهتر صورت گرفت.

تقدیر و تشکر

بدینوسیله از حمایت های معاونت پژوهشی-آموزشی دانشگاه آزاد اسلامی واحد آیت الله آملی و دانشگاه علوم پزشکی بابل تشکر و قدردانی می گردد.

کارایی جذب، میزان بالایی از جذب دی اکسیدکربن در دقایق ابتدایی و به طور سریع اتفاق افتاد و در دقایق بعدی تا رسیدن به زمان تعادل فقط باقی جذب صورت گرفت و فرآیند جذب کاملاً دو مرحله ای و تایییدی بر سینتیک جذب درجه دو میباشد و با مطالعات مختلفی کاملاً همخوانی دارد (۲۱-۲۳). با توجه به نتایج بدست آمده، جاذب نانوبیوکربن فعال هسته ولیک جنگلی میتواند بعنوان جاذب های موثر و ارزان و در دسترس برای حذف گازهای گلخانه از جمله دی اکسیدکربن از آلاینده های صنایع مورد استفاده قرار گیرد. نتایج نشان داد که حذف گاز دی اکسیدکربن

Evaluation of the Capability of Carbon Dioxide Greenhouse Gas Absorption Using Nano Bio-Activated Carbon of *Crataegus Sanguinea* Core

P. Farhadi (MSc)¹, H. Ahmadpour kacho (MSc)¹, H.A. Asgharnia (PhD)^{*2}, M. Masomi (PhD)¹

1.Department of Chemical Engineering, Faculty of Engineering, Islamic Azad University, Ayatollah Amoli Branch, Amol, I.R.Iran

2.Environmental Health Research Center, Health Research Institute, Babol University of Medical Sciences, Babol, I.R.Iran

J BabolUniv Med Sci; 21; 2019; PP: 11-18

Received: Jul 9th 2018, Revised: Oct 24th 2018, Accepted: Jan 14th 2019.

ABSTRACT

BACKGROUND AND OBJECTIVE: Considerable increase in carbon dioxide gas in the Earth's atmosphere has caused several problems such as increasing the temperature of the earth, droughts and sudden changes in the climate. The purpose of this study was to evaluate the capability of carbon dioxide as greenhouse gas absorption using activated nanobiocarbon from the *Crataegus Sanguinea* core.

METHODS: In this experimental study, the carbon dioxide gas penetration time in three subgroups with pressure (5,10,15 bars), flow (5,10,15 ml/min) and temperatures (20,30,60 °C) at concentrations of 0 to 1 gr / ml through a carbon dioxide gas capsule in a fixed bed column filled with 2 g of adsorbent synthesized by a carbon dioxide gas sensor. The synthesized nano-biocarbon adsorbent from the *Crataegus Sanguinea* Core was pyrolysed at a temperature of 300 °C and activated at 600 °C. The research data were examined with pseudo -first-order and pseudo-second-order models.

FINDINGS: Significant increase in gas infiltration time was observed at 15 bars pressure (86.71 ± 0.09 min, $p < 0.001$), temperature of 20 °C (67.68 ± 0.13 min, $p \leq 0.001$) and flow of 5 ml/min (75.78 ± 0.11 min, $p \leq 0.001$) was more than 5 bars (37.14 ± 0.17 min) and 10 bars (60.33 ± 0.27 min) and 30 °C (54.36 ± 0.03 min) and 60 °C (45.34 ± 0.31 min) and 10 ml/min (53.8 ± 0.13 min) and 15 ml/min (45.09 ± 0.09 min) respectively. Both models fit well with a coefficient of $R^2 > 0.98$ on empirical data from absorption.

CONCLUSION: The results of the study showed that increasing pressure and decreasing temperature and flow increase the time of carbon dioxide penetration onto synthesized adsorbent.

KEY WORDS: Adsorption, Nano-Biocarbon, Carbon Dioxide, Pollutant, Greenhouse Gas.

Please cite this article as follows:

Farhadi P, Ahmadpour kacho H, Asgharnia HA, Masomi M. Evaluation of the Capability of Carbon Dioxide Greenhouse Gas Absorption Using Nano Bio-Activated Carbon of *Crataegus Sanguinea* Core. J BabolUniv Med Sci. 2019;21:11-18.

*Corresponding Author: H.A. Asgharnia (PhD)

Address: Department of Environment Health, Faculty of Paramedical Sciences, Babol University of Medical Sciences, Babol, I.R.Iran

Tel: +98 11 32190101

E-mail: ehaamin2@gmail.com

References

1. Albo J, Luis P, Irabien A. Carbon dioxide capture from flue gases using a cross-flow membrane contactor and the ionic liquid 1-ethyl-3-methylimidazolium ethylsulfate. *Ind Engin Chem Res*. 2010;49(21):11045-51.
2. Jribi S, Miyazaki T, Saha BB, Pal A, Younes MM, Koyama S, et al. Equilibrium and kinetics of CO₂ adsorption onto activated carbon. *Int J Heat Mass Transfer*. 2017;108:1941-6.
3. Singh VK, Kumar EA. Experimental investigation and thermodynamic analysis of CO₂ adsorption on activated carbons for cooling system. *J CO₂ Utiliz*. 2017;17:290-304.
4. Lee SY, Park SJ. A review on solid adsorbents for carbon dioxide capture. *J Indust Engin Chem*. 2015;23:1-11.
5. Ghosh A, da Silva Santos AM, Cunha JR, Dasgupta A, Fujisawa K, Ferreira OP, et al. CO₂ Sensing by in-situ Raman spectroscopy using activated carbon generated from mesocarp of babassu coconut. *Vibrat Spectrosc*. 2018;98:111-8.
6. Rostami R, Jonidi Jafari A, Rezaei Kalantari R, Gholami M, Esrafil A. Benzene-Toluene-Xylene (BTX) Removal from Polluted Airflow by Combined Filter of Zero Valence Iron and Copper oxide Nanoparticles on Iranian Amended Clinoptilolite Bed. *J Babol Univ Med Sci*. 2011;14(1):23-9. [In Persian]
7. Metz B, Davidson O, De Coninck H. Carbon dioxide capture and storage: special report of the intergovernmental panel on climate change: Cambridge University Press; 2005.
8. Qiu W, Dou K, Zhou Y, Huang H, Chen Y, Lu H. Hierarchical pore structure of activated carbon fabricated by CO₂/microwave for volatile organic compounds adsorption. *Chinese Journal of Chemical Engineering*. 2018;26(1):81-8.
9. Rouzitalab Z, Maklavany DM, Rashidi A, Jafarinejad S. Synthesis of N-doped nanoporous carbon from walnut shell for enhancing CO₂ adsorption capacity and separation. *Journal of environmental chemical engineering*. 2018;6(5):6653-63.
10. Stauffer PH, Keating GN, Middleton RS, Viswanathan HS, Berchtold KA, Singh RP, et al. Greening coal: breakthroughs and challenges in carbon capture and storage. *Environ Sci Technol*. **2011**; 45 (20): 8597–604.
11. Talent N, Dickinson TA. Endosperm formation in aposporous *Crataegus* (Rosaceae, Spiraeoideae, tribe Pyreae): parallels to Ranunculaceae and Poaceae. *New Phytologist*. 2007;173(2):231-49.
12. Montagnaro F, Silvestre-Albero A, Silvestre-Albero J, Rodriguez-Reinoso F, Erto A, Lancia A, et al. Post-combustion CO₂ adsorption on activated carbons with different textural properties. [Microporous Mesoporous Mater](#). 2015;209:157-64.
13. Jiang Z, Zhang X, Yuan Z, Chen J, Huang B, Dionysiou DD, et al. Enhanced photocatalytic CO₂ reduction via the synergistic effect between Ag and activated carbon in TiO₂/AC-Ag ternary composite. *Chem Engine J*. 2018;348:592-8.
14. Shahkarami S, Azargohar R, Dalai AK, Soltan J. Breakthrough CO₂ adsorption in bio-based activated carbons. *J Environ Sci*. 2015;34:68-76.
15. Hidayu AR, Muda N. Preparation and characterization of impregnated activated carbon from palm kernel shell and coconut shell for CO₂ capture. *Proc Engine*. 2016;148:106-13.
16. Himeno Sh, Komatsu T, Fujita Sh. High-pressure adsorption equilibria of methane and carbon dioxide on several activated carbons. *J Chem Engine Data*. 2005;50(2):369-76.
17. Álvarez-Gutiérrez N, Gil MV, Rubiera F, Pevida C. Kinetics of CO₂ adsorption on cherry stone-based carbons in CO₂/CH₄ separations. *Chem Engine J*. 2017;307:249-57.
18. Fiuza-Jr RA, Andrade RC, Andrade HMC. CO₂ capture on KOH-activated carbons derived from yellow mombin fruit stones. *J Environ Chem Engine*. 2016;4(4):4229-36.
19. Goel C, Bhunia H, Bajpai PK. Novel nitrogen enriched porous carbon adsorbents for CO₂ capture: breakthrough adsorption study. *J Environ Chem Engine*. 2016;4(1):346-56.

- 20.Sivadas DL, Vijayan S, Rajeev R, Ninan K, Prabhakaran K. Nitrogen-enriched microporous carbon derived from sucrose and urea with superior CO₂ capture performance. *Carbon*. 2016;109:7-18.
- 21.Bedin KC, Souza IP, Cazetta AL, Spessato L, Ronix A, Almeida VC. CO₂-spherical activated carbon as a new adsorbent for Methylene Blue removal: Kinetic, equilibrium and thermodynamic studies. *J Mol Liquids*. 2018;269:132-9.
- 22.Rahmani A, Asgari G, Barjasteh Asgari F, Hedayati Kamran E, Alijani F. Removal of phenol from aqueous solutions using pumice modified with copper. *Scientific J Hamadan Univ Med Sci*. 2010;17(4):50-6. [In Persian]
- 23.Dursun G, Cicek H, Dursun AY. Adsorption of phenol from aqueous solution by using carbonised beet pulp. *J Hazard Mater*. 2005;125(1-3):175-82.