



Fatemehsadat Moosavi, Touraj Tavakoli Gheinani, Mehrdad Nikravech, Khley Chang, Mamadou Traore, Andrei Kanaev

► To cite this version:

Fatemehsadat Moosavi, Touraj Tavakoli Gheinani, Mehrdad Nikravech, Khley Chang, Mamadou Traore, et al.. . The Journal of Natural Environment, 2019. hal-02405985

HAL Id: hal-02405985
<https://hal.science/hal-02405985v1>

Submitted on 12 Dec 2019

HAL is a multi-disciplinary open access archive for the deposit and dissemination of scientific research documents, whether they are published or not. The documents may come from teaching and research institutions in France or abroad, or from public or private research centers.

L'archive ouverte pluridisciplinaire **HAL**, est destinée au dépôt et à la diffusion de documents scientifiques de niveau recherche, publiés ou non, émanant des établissements d'enseignement et de recherche français ou étrangers, des laboratoires publics ou privés.

بررسی حذف آنتی بیوتیک آموکسی سیلین از آب بواسیله فتو کاتالیست

خورشیدی در شرایط عملیاتی مختلف

فاطمه سادات موسوی^۱؛ تورج توکلی^{۲*}؛ مهرداد نیکروش^۳؛ چنگ کلی^۴؛ اندرو کانااف^۳ و ممدو تراوره^۵

۱- دانشجوی کارشناس ارشد گروه مهندسی شیمی دانشکده فنی و مهندسی دانشگاه اصفهان

۲- دانشیار گروه مهندسی شیمی دانشکده فنی و مهندسی دانشگاه اصفهان

۳- استاد گروه علوم، مواد و فرآیند دانشگاه پاریس

۴- دانشجوی دکتری گروه علوم، مواد و فرآیند دانشگاه پاریس

۵- استادیار گروه علوم، مواد و فرآیند دانشگاه پاریس

(تاریخ دریافت ۹۷/۰۹/۲۷ - تاریخ پذیرش ۹۷/۱۱/۰۸)

چکیده:

فاضلاب‌ها یکی از عوامل آلودگی محیط‌زیست هستند که باید آن‌ها را به طریق بهداشتی جمع آوری، تصفیه و در صورت امکان، مجدداً به چرخه آب در طبیعت برگرداند. آنتی‌بیوتیک‌ها آلاینده‌های خطرناک زیست محیطی بوده و به دلیل ساختمان فیزیکی و شیمیابی منحصر به فردشان، به عنوان آلاینده‌های اضطراری نام گرفته‌اند. فرآیندهای اکسیداسیون پیشرفت‌هیک متده قوی برای بازسازی آبهای آلوده حاوی مواد آلی تجزیه‌ناپذیر می‌باشد. مکانیسم اصلی آن بر پایه تولید رادیکال‌های آزاد بوده که برای از بین بردن مواد شیمیایی آلی بسیار کارآمد بوده است. در این مطالعه عملکرد فرآیند فتوکاتالیست خورشیدی به منظور حذف آموکسی‌سیلین از فاضلاب دارویی و اثرات پارامترهای غلظت آلاینده، غلظت فتوکاتالیست و pH اولیه مورد بررسی قرار گرفته است. از انرژی اشعه فرابنفش خورشید به منظور تحریک فتوکاتالیست استفاده می‌شود و راکتور مورد استفاده در این پژوهش دارای کالکتور سهموی مرکب است که دارای بهترین عملکرد می‌باشد. در میان پارامترهای بررسی شده به ترتیب pH، غلظت فتوکاتالیست و غلظت آلاینده بیشترین تاثیر را روی بازده تخریب داشتند. بر اساس این پژوهش تخریب آموکسی‌سیلین در محیط قلیایی به خوبی انجام می‌شود. به طوری که در شرایط یکسان با افزایش pH از ۳/۵ به ۹/۵ میزان بازده به ۸۳/۵۱ درصد می‌رسد. بازده بالا در pHهای قلیایی به دلیل هیدرولیز بیشتر آموکسی‌سیلین و عدم ثبات حلقه بتالاکتم آن، و تولید بیشتر رادیکال هیدروکسیل با توجه به ساختار فیزیکی و شیمیایی آلاینده و فتوکاتالیست است. با توجه به نتایج می‌توان ذکر کرد که فتوکاتالیست خورشیدی روشی مناسب برای حذف آموکسی‌سیلین از فاضلاب داروئی است.

کلید واژگان: آموکسی‌سیلین، سنتز تیتانیوم‌دی‌اکسید، فتوراکتور خورشیدی، فتوکاتالیست، کالکتور سهموی مرکب

۱. مقدمه

آنتیبیوتیک‌ها حتی در غلظت‌های کم روی اکوسیستم آبی و خاکی بوجود می‌آید، مقاومت باکتریایی و افزایش واکنش‌های حساسیت‌زا است (Sheydaeی *et al.*, 2012). در بین انواع فرآیندهای اکسیداسیون (al., 2014) پیشرفت‌هه، فتوکاتالیست با تیتانیوم‌دی‌اکسید یک روش امیدبخش بوده زیرا دارای مزایایی نظری: پایداری شیمیایی بالا، مناسب بودن قیمت، خاصیت آبدوستی القا شده به آن در اثر تابش نور، غیرسمی بودن، فراوانی، ظرفیت استفاده از سورطیعی و تجدیدپذیر خورشید (Sousa *et al.*, 2013)، فعالیت بالا، عدم تخریب محیط زیست، داشتن انرژی شکست پیوند (Malato *et al.*, 2009) ۳/۲ eV محدودیت انتقال جرم، عملکرد در شرایط محیطی و دسترسی تجاری است (Li *et al.*, 2015). (Sheydaeی *et al.*, 2014)

مکانیسم فرآیند انجام شده بر روی فتوکاتالیست شامل ۵ مرحله است: ۱) انتقال واکنش‌دهنده‌ها از فاز سیال بر روی سطح ۲) جذب واکنش‌دهنده‌ها (۳) انجام واکنش در فاز جذب ۴) دفع فرآورده‌ها (۵) حذف فرآورده‌ها از سطح مشترک (Homem *et al.*, 2010). هزینه فتوکاتالیست به دلیل استفاده از لامپ اشعه فرابنفش و مصرف انرژی بالا، بالا می‌باشد که با جایگزین کردن انرژی خورشید می‌توان این مانع را برطرف کرد (Prieto-Rodríguez *et al.*, 2013). تکنولوژی فتوکاتالیست خورشیدی، تکنولوژی است که فتون‌های خورشید را به طور موثر جمع‌آوری کرده و به یک راکتور مناسب منتقل می‌دهد تا واکنش‌های شیمیایی انجام شوند. در این روش از اشعه فرابنفش خورشید برای تحریک کردن فتوکاتالیست در تماس با آب استفاده می‌شود (Malato *et al.*, 2009).

آب، اولین نیاز بشر برای ادامه‌ی حیاتش است. ۹۷/۵ درصد از آب‌های موجود بر روی کره زمین، آب‌های شور هستند. کمتر از ۱ درصد از ۲/۵ درصد باقیمانده‌ی آن در دسترس انسان و مابقی آن به صورت رطوبت در هوا، خاک و سایر منابع می‌باشد (Xu *et al.*, 2011). واضح است که تهیه و ذخیره آب شرب کافی یک نیاز اساسی در جهت سلامت عمومی می‌باشد. امروزه آلودگی‌های دارویی، هورمون‌ها، حشره‌کش‌ها و ضد آفتها به دلیل مصرف بالا، پتانسیل زیان قابل ملاحظه‌ای برای محیط زیست دارند. و به طور خاص ترکیبات دارویی، که بر سلامت انسان‌ها و حیوانات دلالت دارند. داروها از طریق صنایع داروسازی، فاضلاب بیمارستانی، دفع انسان و حیوان، خروجی تصفیه خانه‌های شهری، تخلیه ضایعات در پرورش ماکیان و صنعت وارد آب و خاک می‌شوند (Sousa *et al.*, 2013).

در مطالعات، غلظت آنتیبیوتیک‌ها در محیط‌های آبی سطحی و زیرزمینی از ۱۰۰-۱۰۰ میکروگرم بر لیتر گزارش نموده اند. از طرفی صنایع داروسازی بویژه صنایع تولید آنتیبیوتیک‌ها دارای پساب با غلظت بالای ۱۰۰-۱۰۰ میلی‌گرم بر لیتر می‌باشند. نگرانی‌ها در مورد این آلاینده‌ها تنها به دلیل وجود آن‌ها در محیط‌زیست نیست، بلکه عوارضی مثل افزایش مقاومت و تغییرات زیستی را به همراه دارند (Prieto-Rodríguez *et al.*, 2013). حدود ۲۰۰ تا ۱۰۰ کیلوتن در سال آنتیبیوتیک در جهان تولید می‌شود و ایران جزء مصرف کننده‌گان رده بالای آن است (Derakhsheshpoor *et al.*, 2013). آموکسیسیلین یک ترکیب فعال بیولوژیکی است که روی میکروارگانیسم‌ها اثر دارد. مشکلی که توسط

نوع فتوکاتالیست P25 و ECT (فتوکاتالیست که به روش سل-ژل سنتز شده است)، غلظت فتوکاتالیست و pH را مطالعه نمودند. با افزایش غلظت تیتانیومدی اکسید، سایت‌های فعال آن افزایش یافته و میزان معدنی شدن دارو کامل بود. افزایش pH بازده را افزایش داده و بهترین راندمان برای ECT در محیط قلیایی ($pH = 11$) و برای P25 در حالت خنثی به دست آمده است. دلیل آن مسیرهای متفاوت واکنش‌ها و ترکیبات واسطه فتوکاتالیست‌ها می‌باشد و اینکه P25 در محیط قلیایی سخت‌تر Pastrana-Martínez *et al.*, 2012) (آنتی بیوتیک و همچنین نظر به مقاوم بودن این ترکیبات نسبت به روش‌های متداول تصفیه و استفاده از انرژی فراوان و نامحدود خورشید و کاهش چشمگیر هزینه‌های اقتصادی بکار بردن یک فناوری نوین لازم بنظر می‌رسد. در این مطالعه از فتوکاتالیست تیتانیومدی اکسید و راکتور خورشیدی به منظور حذف آموکسی سیلین استفاده شده است. همچنین اثر پارامترهای غلظت آموکسی سیلین، غلظت فتوکاتالیست و pH اولیه بررسی شده‌اند.

۲. مواد و روش‌ها

آنتی بیوتیک آموکسی سیلین از کارخانه داروسازی الحاوی از شرکت زوهایی تهیه شده است. فتوکاتالیست استفاده شده در آزمایش‌ها از نوع سیگما آلدrijc (CAS#1317-70-0) و با خلوص ۹۹٪ (آناتاز) می‌باشد. pH محلول با اسید سولفوریک (H_2SO_4) و سدیم‌هیدروکسید ($NaOH$) شرکت مرک تنظیم شده است. برای اندازه‌گیری غلظت آموکسی سیلین در پساب، دستگاه اسپکتروفوتومتر

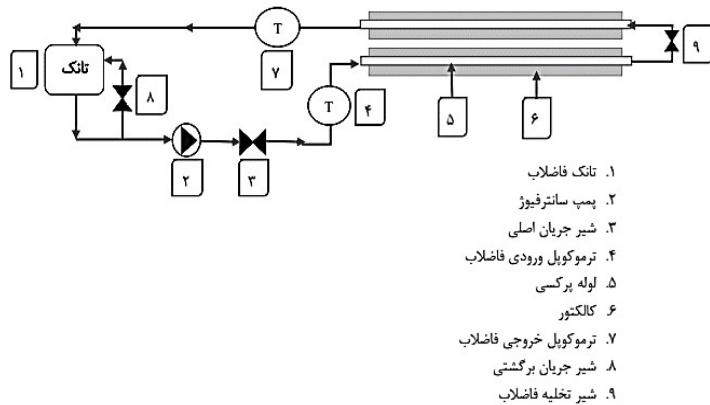
عمل اکسیداسیون با رادیکال هیدروکسیل یا حفره‌های آزاد همراه است، بدین صورت که به آلائینده حمله کرده و یک شکست مولکولی جلورونده را ایجاد می‌کند که در نهایت منجر به تولید آب، کربن‌دی اکسید و اسیدهای معدنی می‌شود. Chaudhuri و Elmolla (۲۰۱۰) در پژوهشی تخریب فتوکاتالیستی سه آنتی بیوتیک را تحت فرآیند فتوکاتالیست مورد مطالعه قرار دادند. نتایج بدست آمده تحت شرایط مختلف از جمله شدت تابش، غلظت فتوکاتالیست (TiO_2) (۰،۵ تا ۰،۰ گرم بر لیتر)، pH محلول (۳ تا ۱۱) و غلظت اکسید کننده (۵۰ تا ۳۰۰ میلی گرم بر لیتر) نشان دادند که بهترین بازده برای شدت تابش، غلظت فتوکاتالیست، pH و غلظت اکسید کننده به ترتیب ۱۱۰۰ ۱۰۰۰ میلی گرم بر لیتر بدست آمد (Elmolla and Sousa, 2010c) و همکارانش (Chaudhuri, 2010c) برای حذف داروی لورازیم از فاضلاب مصنوعی نتایج زیر را بدست آورده‌اند: میزان انرژی اشعه فرابنفش به هندسه راکتور، نوع محلول، حجم سوسپانسیون و زمان آزمایش بستگی دارد. دمای درون راکتور باید کنترل شود تا از تجزیه حرارتی دارو جلوگیری شود. با مقایسه دریافتند که مدل سینتیکی واکنش‌ها درجه یک بوده با این تفاوت که در تابش مصنوعی افزایش غلظت تاثیری در ثابت سرعت واکنش ندارد. در حالیکه در تابش خورشیدی ثابت سرعت افزایش یافته است. دلیل آن را اینطور توجیه کردند که ثابت سرعت واکنش در نور طبیعی به دلیل جذب گستره بالای اشعه فرابنفش بیشتر از نور مصنوعی است در Sousa *et al.*, 2013) در تحقیق دیگری Pastrana-Martínez (2013) همکارانش (۲۰۱۲) تخریب دیفن هیدرامین و تاثیر

نشان داده شده، فتوراکتور شامل ۴ کالکتور سهموی مرکب، ۴ لوله پرکسی، ۲ مخزن محلول، ۴ ترمومکوپل، ۲ پمپ سانترفیوژ جهت به جریان انداختن فاضلاب داروئی، صفحات منعکس‌کننده، شیرهای تخلیه فاضلاب و اتصالات مربوط به لوله‌ها می‌باشد. فاضلاب اولیه از مخلوط آب مقطر و آموکسی‌سیلین خالص در آزمایشگاه تهیه شده است و از مخزن به لوله اول و بعد به لوله دیگری توسط پمپ جریان می‌یابد و دوباره به مخزن بازگردانده می‌شود. حجم سیال مواجهه با تابش خورشید و سطح تابش به ترتیب ۵/۰ لیتر و ۰/۶۷ مترمربع می‌باشند.

بکاربرده شد. میزان بازده تخریب و حذف آموکسی‌سیلین از معادله ۱ قابل محاسبه می‌باشد.

$$E = \frac{C_t - C_0}{C_t} \times 100 \quad (1)$$

در این معادله E نماد بازده، C_0 و C_t به ترتیب نماد غلظت نهایی و اولیه آلاینده می‌باشند. آزمایش‌های فتوکاتالیست بواسیله راکتور خورشیدی ساخته شده در سایت خورشیدی دانشکده فنی و مهندسی دانشگاه اصفهان، در فصل تابستان سال ۱۳۹۶ و بین ساعت ۹ تا ۱۳ انجام شدند. پایلوت در ۳۳ درجه نسبت به افق قرار داده شده است و سیستم تصفیه در حالت ناپیوسته عمل می‌کند. همانطور که در شکل ۱



شکل ۱- شماتیک راکتور خورشیدی

روش فتوکاتالیست خورشیدی بین ۰/۵ تا ۱/۵ گرم بر لیتر انتخاب شد. هر یک از عوامل به تنها یی در بازده تخریب دارای تأثیر هستند، که هریک به طور مجزا در بخش بعدی شریح داده خواهد شد. در جدول ۱ بازده حذف آموکسی‌سیلین در این آزمایش‌ها در شرایط اولیه مختلف در بازه زمانی ۲۴۰ دقیقه قابل مشاهده می‌باشد.

۳. نتایج

در این پژوهش، تخریب فتوکاتالیستی آموکسی‌سیلین به عنوان پاسخ تحت شرایط مختلف آزمایش مورد سنجش قرار گرفت. علت انتخاب این مقدار برای غلظت فتوکاتالیست، غلظت آموکسی‌سیلین و pH فراوانی کاربرد آن‌ها در مطالعات پیشین و امکانات موجود است. غلظت آنتی‌بیوتیک ۱۰، ۱۵ و ۲۰ میلی‌گرم بر لیتر انتخاب شده است. دامنه تیتانیوم‌دی‌اکسید نیز در تخریب آموکسی‌سیلین به

جدول ۱ - بازده تخریب آموکسی سیلین

	بازده		
TiO ₂	۰,۵ g/L	۱ g/L	۱,۵ g/L
pH = ۳,۵	۳۹,۳۵	۵۹,۵۶	۶۸,۹۸
pH = ۷,۵	۴۴,۲۳	۶۶,۳۱	۷۴,۴
pH = ۹,۵	۶۸,۴۱	۷۷,۸۷	۸۳,۵۱
[AMX] = ۱۰ mg/L	۶۸,۴۱	۷۷,۸۷	۸۳,۵۱
[AMX] = ۱۵ mg/L	۴۱,۱۸	۶۱,۹۱	۶۸,۶۵
[AMX] = ۲۰ mg/L	۳۶,۱۴	۴۵,۶۵	۷۵,۶۵

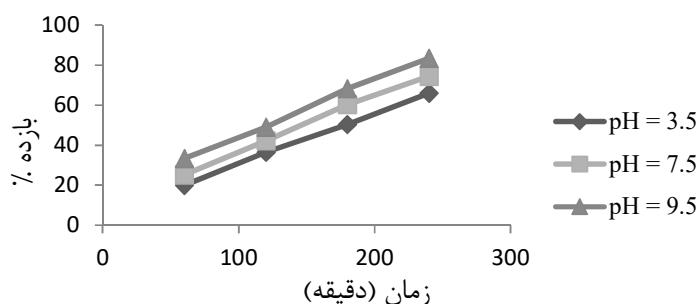
pH محلول ۳/۵، ۷/۵ و ۹/۵ به ترتیب برای سطوح

پایین، میانی و بالا می‌باشد. با توجه به نمودار با افزایش pH بازده افزایش یافته است. به طوریکه در سطح بالای فتوکاتالیست و pH برابر با ۹/۵ بازده تخریب به ۸۳/۵۱٪ رسیده است.

۴. بحث و نتیجه‌گیری

۱,۴ اثر pH

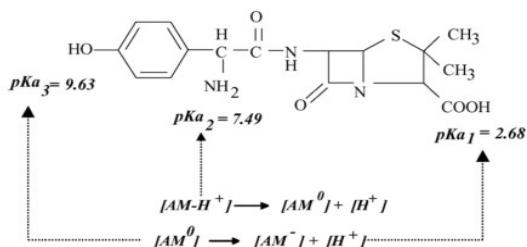
در شکل ۲ نمودار تغییرات pH اولیه محلول با بازده تخریب آموکسی سیلین نشان داده شده است. دامنه



شکل ۲- اثر تغییرات pH در تخریب آموکسی سیلین.

با ویژگی‌های ساختاری آموکسی سیلین و فتوکاتالیست قابل توضیح است. با توجه به مطالعات انجام شده، نقطه الکترواستاتیک برای فتوکاتالیست تیتانیومدی اکسید در $pH = ۶/۲۵$ است بدین معنی که در این نقطه سطح فتوکاتالیست از نظر الکتریکی خنثی می‌باشد (Elmolla and Chaudhuri, 2015; Kanakaraju et al., 2015; Andreozzi et al., 2015; Ay and Kargi, 2010). همچنین آموکسی سیلین به دلیل دارا بودن گروه‌های یونی مختلف pH های متفاوتی را دارد (شکل ۳)

Li و همکارانش (۲۰۱۵) با راکتور سنتونی پر شده با بستر تیتانیومدی اکسید بر پایه سیلیکاژل حذف آموکسی سیلین را مورد بررسی قرار داده‌اند. نتایج بدست آمده نشان می‌دهد که با مدت زمان تابش ۳۰۰ دقیقه و غلظت ۲۵ میلی گرم بر لیتر، بازده حذف فتوکاتالیست خورشیدی با غلظت ۱۰ میلی گرم بر لیتر آموکسی سیلین، ۱ گرم بر لیتر تیتانیومدی اکسید و مدت زمان ۲۴۰ دقیقه می‌توان به بازده pH ۷/۵ رسید. با افزایش pH محلول بازده تخریب افزایش پیدا می‌کند. اثر قابل توجه pH بر میزان بازده

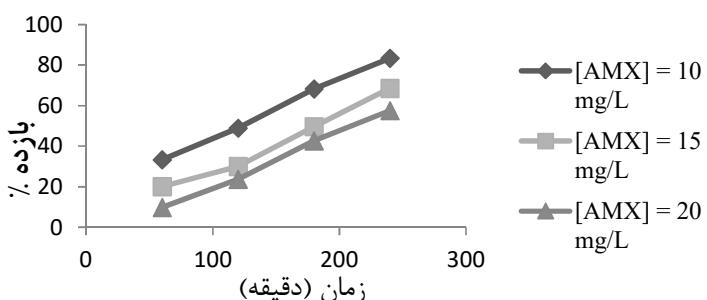


شکل ۳ - نمودار *pKa* های آموکسیسیلین.

۲.۴. اثر غلظت آموکسیسیلین

پس از بدست آمدن اطلاعات مربوط به بازده در pH های گوناگون، برای بدست آوردن اثر غلظت آلاینده با در نظر گرفتن pH برابر با ۹/۵ آزمایش های مربوط به اثر غلظت آلاینده طراحی و انجام شد. شکل ۴ اثر غلظت آموکسیسیلین بر بازده را نمایش می دهد و همانطور که مشخص است غلظت آلاینده تأثیر ناسازگار دارد. در بررسی که توسط Klauson و همکارانش (۲۰۱۰) برای حذف آموکسیسیلین در غلظت های ۱ تا ۱۰۰ میلی گرم بر لیتر با غلظت ۱ گرم بر لیتر تیتانیوم دی اکسید انجام شده، رفتار مشابهی بدست آورده اند. و غلظت بهینه را در گستره Klauson *et al.* (۲۰۱۰). که با نمودار بدست آمده در این پژوهش نیز مطابقت دارد. همچنان آن ها در آزمایش های خورشیدی به بازده ۸۰٪ رسیده اند که در این پژوهش با شرایط تقریبا مشابهی بازده تخریب ۷۷٪ بدست آمده است.

تحت شرایط اسیدی سطح فتوکاتالیست و آموکسیسیلین دارای بار الکتریکی مثبت هستند و در نتیجه نیروی دافعه بوجود آمده، جذب روی سطح فتوکاتالیست را محدود می کند. بازده بالای تخریب آموکسیسیلین در محلول قلیایی را می توان با دو دلیل توجیه کرد: (الف) افزایش تشکیل رادیکال هیدروکسیل در pH قلیایی بعلت توانایی اکسیداسیون آسان یون های هیدروکسیل روی سطح فتوکاتالیست (ب) هیدرولیز آموکسیسیلین به دلیل Chun *et al.*, 2015 عدم ثبات حلقه بتالاکتام در pH قلیایی (Chaudhuri, 2010b). روند مشابهی برای حذف فتوکاتالیستی آموکسیسیلین توسط Elmolla و Chaudhuri, 2010b بوسیله دو فتوکاتالیست تیتانیوم دی اکسید و Elmolla and Chaudhuri, 2010b اکسیدروی گزارش شده است (Zinatizadeh and Shaykhi, 2014) (Zinatizadeh, 2014).

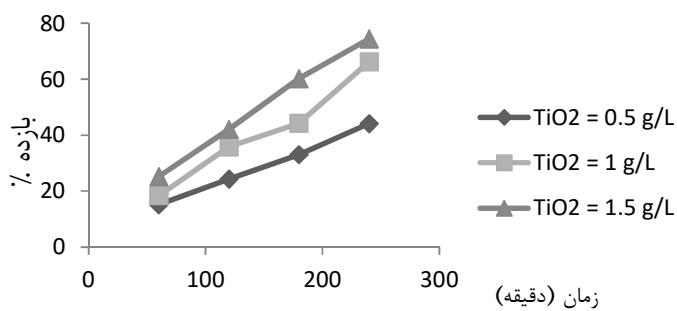


شکل ۴ - نمودار اثر غلظت آموکسیسیلین بر تخریب آموکسیسیلین.

2012). در غلظت بالای آموکسی سیلین، سایتهاي فعال روی سطح فتوکاتالیست با مولکول های آموکسی سیلین اشغال شده و در نتیجه مولکول جدید نمی تواند روی سطح فتوکاتالیست جذب شده و دچار تخریب شود (Klauson *et al.*, 2010).

۳.۴. اثر غلظت فتوکاتالیست

پس از انجام آزمایش ها، نمودار مربوط به اثر این پارامتر با نرم افزار بدست آمد که در شکل ۵ قابل مشاهده می باشد. همانطور که نمودار نشان می دهد غلظت تیتانیوم دی اکسید بر روی پاسخ اثر خطی سازگار دارد یعنی با افزایش غلظت آن در فاضلاب، بازده نیز افزایش می یابد.



شکل ۵- نمودار اثر غلظت تیتانیوم دی اکسید بر تخریب آموکسی سیلین.

افزایش غلظت فتوکاتالیست به $1/5$ گرم بر لیتر، بازده $74/4\%$ را بدست آورده است. این افزایش بازده را می توان با افزایش میزان فتوکاتالیست و شدت انرژی اشعه فرابنفش خورشید توجیه نمود زیرا تمام شرایط به جز منبع تابش اشعه فرابنفش و غلظت فتوکاتالیست، یکسان می باشد. بازده پایین تخریب آموکسی سیلین در غلظت پایین فتوکاتالیست و $pH = 3$ بدست آمده است. با افزایش غلظت فتوکاتالیست سایتهاي فعال روی آن افزایش می یابد و در نتیجه بازده تخریب افزایش پیدا می کند. Kanakaraju و همکارانش (2015) از فتوکاتالیست

این تفاوت ناچیز در بازده تخریب را می توان به تفاوت در نوع فتوکاتالیست ارتباط داد زیرا طبق مطالعات پیشین در میان انواع تیتانیوم دی اکسیدها، نوع P25 شرکت دگوسا بالاترین عملکرد را داراست. در پژوهشی حذف افلوکساسین در غلظت اولیه $10-5$ میلی گرم بر لیتر توسط 1 گرم بر لیتر تیتانیوم دی اکسید میزان تخریب 66% بدست آمده است (Molinari *et al.*, 2006). تخریب فتوکاتالیستی آموکسی سیلین نمایانگر این است که با افزایش غلظت آموکسی سیلین بازده فرآیند تخریب کاهش می یابد. علت این کاهش را می توان با مقدار ثابت تولید رادیکال هیدروکسیل و محدودیت انتقال جرم توجیه نمود (Dimitrakopoulou *et al.*, 2006).

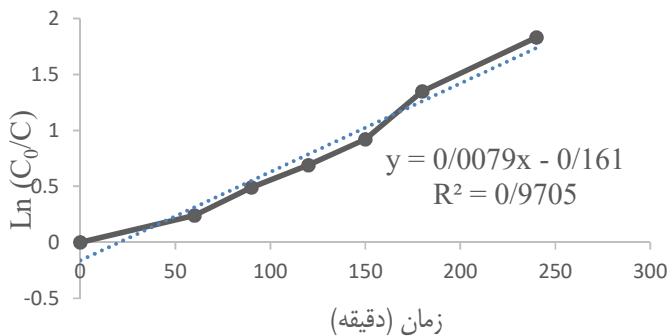
افزایش بازده تخریب با افزایش غلظت فتوکاتالیست به دلیل جذب بیشتر نور توسط فتوکاتالیست می باشد. که این نتیجه با تحقیقات پیشین روی Sheydaeи *et al.*, 2014 و Chun و همکارانش (2015) بر روی حذف آموکسی سیلین بوسیله فتوکاتالیست انجام داده اند، در غلظت اولیه 10 میلی گرم بر لیتر آنتی بیوتیک، مقدار 1 گرم بر لیتر تیتانیوم دی اکسید، pH خنثی و مدت زمان 240 دقیقه، بازده $70/1$ درصد را گزارش کرده اند (Chun *et al.*, 2015). این پژوهش در شرایط یکسان و با

برای غلظت فتوکاتالیست بدست آورده‌اند (Basha *et al.*, 2011).

۴. سینتیک تخریب آموکسی‌سیلین

در شرایط بدست آمده به منظور بدست آوردن سینتیک تخریب، یک آزمایش طراحی و انجام شد. برای بدست آوردن سینتیک فرآیند در هر ۳۰ دقیقه یک نمونه از محلول برداشته و مورد آساییز قرار می‌گیرد. نتایج حاصل از آزمایش نشان می‌دهد که سینتیک تخریب فتوکاتالیستی آموکسی‌سیلین درجه اول می‌باشد که دارای ثابت سرعت $1/\text{min}^{0.0038}$ است. این نتیجه مشابه با نتایج مطالعات پیشین است که گزارش کرده‌اند سینتیک درجه اول می‌باشد (Elmolla and Chaudhuri, 2010c).

سنتر شده بر پایه زئولیت به منظور حذف آموکسی‌سیلین از فاضلاب استفاده نموده‌اند (Kanakaraju *et al.*, 2015). با غلظت اولیه ۳۰ میلی‌گرم بر لیتر آنتی‌بیوتیک و مقدار ۰/۵٪ ۱ گرم بر لیتر فتوکاتالیست به بازده کمتر از ۵۰٪ رسیده‌اند، در حالیکه در این پژوهش در غلظت‌های ۱۵ و ۲۰ میلی‌گرم بر لیتر آموکسی‌سیلین و مقدار مشابه تیتانیوم‌دی‌اسید، بازده تخریب به ترتیب ۶۸٪ و ۵۷٪ بدست آمده است. این نتایج در مقایسه با مطالعه مذکور قابل توجه می‌باشد زیرا زئولیت به کار رفته در فتوکاتالیست نیز نوعی جاذب است و مطمئناً درصدی از بازده مربوط به خاصیت جذبی‌اش خواهد بود. در مطالعه دیگری که توسط Basha همکارانش (۲۰۱۱) انجام شده نیز نتیجه‌های مشابهی



شکل ۶ - نمودار سینتیک واکنش

آن، و تولید بیشتر رادیکال هیدروکسیل با توجه به ساختار فیزیکی و شیمیایی آلاینده و فتوکاتالیست است. همچنین هرچه میزان غلظت آلاینده کمتر باشد بازده واکنش به مراتب بهتر می‌باشد. در مجموع این فرآیند راندمان قابل قبولی از خود ارائه داده است. با توجه به موارد ذکر شده این روش نوین می‌تواند یک گزینه مناسب و کاربردی برای حذف آنتی‌بیوتیک آموکسی‌سیلین باشد.

ایران بدليل قرار گرفتن در موقعیت جغرافیایی مناسب و بهره‌مندی از انرژی پایان ناپذیر خورشید، این تکنولوژی می‌تواند گزینه مناسبی برای تصفیه انواع آلاینده‌های آلی به کار رود. طبق تحقیقات انجام شده با این راکتور خورشیدی، کالکتور سهموی مرکب با لوله‌های پرکس برای واکنش‌های فتوکاتالیستی و فتوشیمیایی خورشیدی مناسب می‌باشد و بالاترین بازده را دارد. به طور کلی بازده فرآیند در pH های قلیایی بالا بوده است که این امر به دلیل هیدرولیز بیشتر آموکسی‌سیلین و عدم ثبات حلقة بتالاکتم

این پژوهه با حمایت مالی مرکز مطالعات و همکاری
های علمی بین المللی انجام شده است.

تقدیر و تشکر

ضمن تشکر و قدردانی از همکاری دانشگاه پاریس ۱۳
و دانشگاه اصفهان، شایان ذکر است که اعلام نماییم

References:

- Andreozzi, R., Canterino, M., Marotta, R. & Paxeus, N. 2005. Antibiotic removal from wastewaters: the ozonation of amoxicillin. *Journal of hazardous Materials*, 122, 243-250.
- Ay, F. & Kargi, F. 2010. Advanced oxidation of amoxicillin by Fenton's reagent treatment. *Journal of hazardous materials*, 179, 622-627.
- Basha, S., Barr, C., Keane, D., Nolan, K., Morrissey, A., Oelgemöller, M. & Tobin, J. M. 2011. On the adsorption/photodegradation of amoxicillin in aqueous solutions by an integrated photocatalytic adsorbent (IPCA): experimental studies and kinetics analysis. *Photochemical & Photobiological Sciences*, 10, 1014-1022.
- Chun, S. Y., Chung, W. J., Kim, S. S., Kim, J. T. & Chang, S. W. 2015. Optimization of the TiO₂/Ge composition by the response surface method of photocatalytic degradation under ultraviolet-A irradiation and the toxicity reduction of amoxicillin. *Journal of Industrial and Engineering Chemistry*.
- Derakhsheshpoor, R., Homayoonfal, M., Akbari, A. & Mehrnia, M. R. 2013. Amoxicillin separation from pharmaceutical wastewater by high permeability polysulfone nanofiltration membrane. *J Environ Health Sci Eng*, 11, 1-9.
- Dimitrakopoulou, D., Rethemiotaki, I., Frontistis, Z., Xekoukoulotakis, N. P., Venieri, D. & Mantzavinos, D. 2012. Degradation, mineralization and antibiotic inactivation of amoxicillin by UV/TiO₂ photocatalysis. *Journal of environmental management*, 98, 168-174.
- Elmolla, E. S. & Chaudhuri, M. 2010a. Comparison of different advanced oxidation processes for treatment of antibiotic aqueous solution. *Desalination*, 256, 43-47.
- Elmolla, E. S. & Chaudhuri, M. 2010b. Degradation of amoxicillin, ampicillin and cloxacillin antibiotics in aqueous solution by the UV/ZnO photocatalytic process. *Journal of hazardous materials*, 173, 445-449.
- Elmolla, E. S. & Chaudhuri, M. 2010c. Photocatalytic degradation of amoxicillin, ampicillin and cloxacillin antibiotics in aqueous solution using UV/TiO₂ and UV/H₂O₂/TiO₂ photocatalysis. *Desalination*, 252, 46-52.
- Homem, V., Alves, A. & Santos, L. 2010. Amoxicillin degradation at ppb levels by Fenton's oxidation using design of experiments. *Science of the total environment*, 408, 6272-6280.
- Kanakaraju, D., Kockler, J., Motti, C. A., Glass, B. D. & Oelgemöller, M. 2015. Titanium dioxide/zeolite integrated photocatalytic adsorbents for the degradation of amoxicillin. *Applied Catalysis B: Environmental*, 166, 45-55.
- Klauson, D., Babkina, J., Stepanova, K., Krichevskaya, M. & Preis, S. 2010. Aqueous photocatalytic oxidation of amoxicillin. *Catalysis Today*, 151, 39-45.
- Li, D., Zhu, Q., Han, C., Yang, Y., Jiang, W. & Zhang, Z. 2015. Photocatalytic degradation of recalcitrant organic pollutants in water using a novel cylindrical multi-column photoreactor packed with TiO₂-coated silica gel beads. *Journal of hazardous materials*, 285, 398-408.
- Malato, S., Fernández-Ibáñez, P., Maldonado, M., Blanco, J. & Gernjak, W. 2009. Decontamination and disinfection of water by solar photocatalysis: recent overview and trends. *Catalysis Today*, 147, 1-59.
- Molinari, R., Pirillo, F., Loddo, V. & Palmisano, L. 2006. Heterogeneous photocatalytic degradation of

pharmaceuticals in water by using polycrystalline TiO₂ and a nanofiltration membrane reactor. *Catalysis Today*, 118, 205-213.

Pastrana-martínez, L. M., Faria, J. L., Doña-rodríguez, J. M., Fernández-rodríguez, C. & Silva, A. M. 2012. Degradation of diphenhydramine pharmaceutical in aqueous solutions by using two highly active TiO₂ photocatalysts: Operating parameters and photocatalytic mechanism. *Applied Catalysis B: Environmental*, 113, 221-227.

Prieto-rodríguez, L., Oller, I., Klamert, N., Aguera, A., Rodríguez, E. & Malato, S. 2013. Application of solar AOPs and ozonation for elimination of micropollutants in municipal wastewater treatment plant effluents. *Water research*, 47, 1521-1528.

Shaykhi, Z. & Zinatizadeh, A. 2014. Statistical modeling of photocatalytic degradation of synthetic amoxicillin wastewater (SAW) in an immobilized TiO₂ photocatalytic reactor using response surface

methodology (RSM). *Journal of the Taiwan Institute of Chemical Engineers*, 45, 1717-1726.

Sheydae, M., Aber, S. & Khataee, A. 2014. Degradation of amoxicillin in aqueous solution using nanolepidocrocite chips/H₂O₂/UV: Optimization and kinetics studies. *Journal of Industrial and Engineering Chemistry*, 20, 1772-1778.

Sousa, M., Goncalves, C., Pereira, J. H., Vilar, V. J., Boaventura, R. A. & Alpendurada, M. 2013. Photolytic and TiO₂-assisted photocatalytic oxidation of the anxiolytic drug lorazepam (Lorenin® pills) under artificial UV light and natural sunlight: a comparative and comprehensive study. *Solar Energy*, 87, 219-228.

Xu, H., Cooper, W. J., Jung, J. & Song, W. 2011. Photosensitized degradation of amoxicillin in natural organic matter isolate solutions. *water research*, 45, 632-638.