# کاربرد فوتوکاتالیستی چارچوب فلز- آلی بر پایه فسفونیک اسید برای حذف بیس فنول آ در نور طبیعی خورشید

علیرضا فرخی\*، فرزانه بیواره، سعیده دژبخش پور، علی زراعتکار مقدم گروه شیمی، دانشکده علوم، دانشگاه بیرجند، بیرجند، ایران

تاریخ دریافت: ۹۹/۰۱/۱۱ تاریخ تصحیح:۹۹/۰۷/۰۳ تاریخ پذیرش:۹۹/۰۷/۰۵

چکیدہ

حلف فوتوکاتالیستی بیس فنول آ یکی از پرمصرف ترین آلاینده های نوظهور در محیط آبی با روش اکسایش پیشرفته در نور طبیعی خورشید مورد تحقیق قرار گرفت. واکنش حلف آلاینده با حضور فوتوکاتالیستی با ترکیب(Fe) STA-12 یک چارچوب فلز-آلی سنتز شده با لیگاند فسفونیک اسید، و هیدروژن پراکسید بررسی شد که نتایج بسیار خوبی از خود نشان داد. بنابراین شرایط بهینه برای تخریب بیس فنول آ با استفاده از روش طراحی آزمایش مورد مطالعه قرار گرفت. فرایند حلف نسبت به آلاینده از سینتیک مرتبه اول پیروی می کند و هم افزائی قابل توجهی در سامانه کاتالیستی پراکسید هیدروژن/نور خورشید/(Fe) STA-12 مشاهده می شود. مقادیر بهینه برای Hp زمان تابش دهی، مقدار کاتالیست و مقدار 2015 جهت اکسایش بیس فنول آ از محلول آبی با غلظت ۳۰ میلی گرم بر لیتر، به ترتیب برایر ۵، ۹۰ دقیقه، ۱۰ میلی گرم و ۱۲ میکرو لیتر بدست آمد. در این شرایط بهترین بازده حذف برابر با ۲۹/۷ درصد بدست آمد. همچنین میزان معدنی سازی آلاینده آلی با اندازه گیری TOC برابر با ۵۱ در در این شرایط بهترین بازده حذف برابر با ۲۹/۷ بیس فنول آ در این سامانه کاتالیستی، مطالعات با رباینده های انتخابی گونه های فعال مسئول در فرایند انجام شد و نتایج نشان داد که رادیکالهای میدروکسیل (OH) گونه اصلی آکسید کننده در سامانه کاتالیستی میاشد و رادیکال سوپر اکسید و خفره های موجود در سطح فوتو کاتالیست مشارکت میدروکسیل (OH) گونه اصلی آکسید کننده در سامانه کاتالیستی میاشد و رادیکال سوپر اکسید و حفره های موجود در سطح فوتو کاتالیست مشارکت میدروکسیل (OH) گونه اصلی آکسید کننده در سامانه کاتالیست از قابلیت بازیایی و پایداری مناسب برای انجام شد و نتایج نشان داد که رادیکالهای میدروکسیل (OH) گونه اصلی آکسید کننده در سامانه کاتالیست از قابلیت بازیایی و پایداری مناسب برای انجام فوتوکاتالیستی میدروزدار است. این تحقیق اولین مورد از کاربرد یک چارچوب فلز-آلی بر پا ۵ میدولی کاسید و حفره های موجود در سطح فوتوکاتالیستی برخوردار و نمونه جدیدی از فرآیند اکسایش پیشرفته بر پایه نور خورشیاست برای حفیا آلاینده های نوظهور از طریق مکانیزم فوتو-فتون است و نمونه جدیدی از فرآیند اکسایش پیشرفته بر پایه نوتوکاتالیست، فرآیند اکسیش پیره فات از محیط زیست است. Sta-12(Fe) می میاد از آرید اکسایش دفرا آر آی بایه ترانده ای توشیول آر می از حستی د

#### ۱- مقدمه

در قرن حاضر، آلودگی محیط زیست و تأمین انرژی دو مشکل اساسی است که بقا و توسعه جوامع بشری را دستخوش مشکلات بسیاری کرده است. از سوی دیگر در میان منابع انرژی تجدیدپذیر، انرژی خورشیدی یک گزینه پاک، فراوان و ارزان است. بنابراین، فنآوریهای مبتنی بر استفاده از انرژی خورشیدی برای حفاظت از محیط زیست توجه زیادی را به خود جلب کرده اند.

afarrokhi@birjand.ac.ir

<sup>\* .</sup>نویسنده مسئوول: استادیار شیمی معدنی، دانشگاه بیرجند، بیرجند، ایران

به این ترتیب استفاده از فرآیندهای اکسایش پیشرفته ( بر سایر روشهای متداول برای زدودن آلودگیهای محیط زیست، ارجحیت پيدا مي كند[1]. زيرا امكان استفاده از انرژي خورشيدي به عنوان منبع نور براي رفع الايندهها را از طريق فرايند فوتوشيميايي فراهم میکنند و روشی سبز و پایدار برای پاکسازی محیط زیست در اختیار ما میگذارد. در میان انواع مختلف فرآیندهای اکسایش پیشرفته، فوتوکاتالیز ناهمگن در حضور نور مرئی و استفاده از اکسنده سبز و ارزان هیدروژن پراکسید (H2O2) یک روش ایدهآل می باشد که در سالهای اخیر مورد توجه محققین قرار گرفته است[۲]. در این روش رادیکال فعال هیدروکسیل (OH•) توليد مى شود و موجب تخريب آلاينده آلى به تركيبات كمتر سمى و حتى تبديل آن به دى اكسيد كربن و آب خواهد شد. همچنین روش فعال سازی فوتوکاتالیستی هیدروژن پراکسید با نور خورشید در زمان کوتاهتر، شرایط واکنش ملایمتر و همراه با صرفه جوئی در مصرف انرژی انجام میشود[۳]. پژوهشهای انجام شده در سالهای اخیر نشان میدهد که چارچوبهای فلز-آلی<sup>۲</sup> میتوانندجایگزین مناسبی برای فوتوکاتالیستهای نیمه هادی اکسید فلزی متداول در فرآیندهای اکسایش پیشرفته باشند[۴،۵]. زیرا در مقایسه با این مواد، از مزایایی مانند بازده کوانتومی بالاتر، استفاده کارآمدتر از نور خورشید، وجود محلهای فعال كاتاليستي قابل تنظيم در ساختار شيميايي (ليگاندهاي آلي و خوشه هاي فلز-اكسو)، تخلخل مناسب و مساحت سطح زياد، برخوردار هستند. بنابراین، چارچوب فلز-آلی به عنوان یک انتخاب جالب توجه برای بدام انداختن نور خورشید و پیشبرد فرایند تخريب فوتوكاتاليستي آلايندههاي آلي مطرح شده است[۶]. مطالعات انجام شده در سالهاي اخير نشان داده است كه فرايند. اکسایش پیشرفته در حضور چارچوب فلز–آلی و هیدروژن پراکسید برای تخریب رنگهای آلی، بازده فوتوکاتالیستی بالاتری در مقایسه با فرایند مشابه بدون استفاده از H2O2 دارد[۲–۱۱]. با این وجود پژوهشهای منتشر شده در مورد استفاده از فوتوكاتاليستهاي چارچوب فلز-آلي براي تخريب فوتوكاتاليستي آلايندههاي آب در نور طبيعي خورشيد بسيار محدود است[۴]. با توجه به واقعیتهای ذکر شده، سنتز چارچوبهای فلز-آلی جدید دارای خاصیت فوتوکاتالیستی در حضور نور خورشید و بررسی عملکرد آنها درحذف آلایندههای آلی از محیطهای آبی بسیار مفید و ضروری است.

امروزه بخش مهمی از آلایندههای نوظهور محیط زیست را ترکیبات مختل کننده غدد درون ریز<sup>۳</sup> تشکیل میدهند که با توسعه جوامع انسانی و رشد روز افزون استفاده از مواد شیمیائی وارد محیطهای آبی می شوند و از طریق اختلال در فعالیت بیوشیمیایی بدن، مشکلات جدی برای سلامتی موجودات زنده ایجاد می کنند[۱۲]. بیس فنول آ، یکی از پراستفاده ترین ترکیبات از این خانواده است که به عنوان مونومر اصلی در تولید رزینهای اپوکسی و پلاستیکهای پلی کربنات استفاده می شود. (شکل ۱)[۱۳].

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> Advanced oxidation Processes (AOP)

<sup>&</sup>lt;sup>2</sup> Metal-Organic Frameworks (MOFs)

<sup>&</sup>lt;sup>3</sup> Endocrine disrupting compounds (EDCs)

در پژوهش حاضر، کارائی (STA-12(Fe یک چارچوب فلز-آلی بر پایه لیگاند فسفونیک اسید برای واکنش تخریب بیس فنول آ در یک سامانه فوتوکاتالیستی ناهمگن بررسی شده است. این ترکیب در فرآیند فوتوکاتالیستی حذف رنگهای آلی و اکسایش الکلهای آروماتیک کارائی عالی از خود نشان داده است[۱۴،۱۵]. بنابراین کارائی این ماده را در فرآیند اکسایش پیشرفته برای حذف بیس فنول آ در نور خورشید طبیعی، ارزیابی کردیم. نتایج نشان داد که میزان حذف فوتوکاتالیستی بیس فنول آ با ترکیب مازمایش، فنول آ در نور خورشید طبیعی، ارزیابی کردیم. نتایج نشان داد که میزان حذف فوتوکاتالیستی بیس فنول آ با ترکیب (Fe) STA-12 (Fe) افزایش یافت. عوامل اصلی مؤثر بر میزان تخریب فوتوکاتالیستی بررسی شد و با روش طراحی آزمایش، شرایط بهینه برای دستیابی به بیشترین بازده حذف آلاینده بدست آمد. همچنین مکانیسم فنتون و فوتو-فنتون برای فرایند حذف این آلاینده با استفاده از ربایندههای انتخابی برای رادیکال هیدروکسیل و سایر ذرات فعال احتمالی در واکنش، مورد بررسی قرار گرفت.

## ۲-بخش تجربی

## ۲-۱-مواد شیمیایی و معرفهای مورد استفاده

پی پیرازین، فرمآلدهید و فسفرو اسید از شرکت زیگما-آلدریچ خریداری شد. آهن کلراید چهار آبه، اُگزالیک اسید، متانول، کلروفرم، هیدروژن پراکسید ۳۰ در صد، کلریدریک ا سید، ترفتالیک ا سید از شرکت مرک خریداری شد. همه مواد شیمیایی دیگر با درجه خلوص"معرف تجزیهای" از شرکت مرک آلمان خریداری و بدون خالص سازی بیشتر مورد استفاده قرارگرفت.

#### H4L) سنتز لیگاند فسفونیک اسید (H4L)

لیگاند ۱و۴- بیس (فسفونومتیل) پی پیرازین، [H<sub>2</sub>O<sub>3</sub>P-CH<sub>2</sub>-NC<sub>4</sub>H<sub>8</sub>N-CH<sub>2</sub>-PO<sub>3</sub>H<sub>2</sub>]، بر اساس روش گزارش شده قبلی [۱۶] سنتز شد و با استفاده از روشهای طیف سنجی IR ،<sup>31</sup>P NMR ، IR ،<sup>31</sup>P NMR و آنالیز عنصری (اطلاعات تکمیلی، شکلهای S2-S5) شناسائی شد.

#### ۲-۳- سنتز كاتاليست

چارچوب فلز-آلی(Fe) STA-12 بر اساس روشهای گزارش شده تهیه و شناسائی شد [۱۴،۱۷] (اطلاعات تکمیلی، شکلهای ییوست S6-S11).

#### ۲-۴- دستگاههای مورد استفاده

برای آنالیز عنصری از روش پلاسمای جفت شده القائی با دستگاه پرکین-المر مدل 7300DV و دستگاه آنالیز عنصری هرایوس مدل CHN-O-RAPID استفاده شد. از طیف سنج ساخت شرکت آواسپک مدل 2048-TEC برای ثبت طیف مرئی-فرابنفش نفوذی-انعکاسی استفاده شد. طیف IR با دستگاه طیف سنج نیکولت-800 ثبت شده است. طیف های رزنانس مغناطیسی هسته با دستگاه ساخت شرکت بروکر مدل اونس-DPX دارای فرکانس ۵۰۰ مگاهرتز ثبت شد. پایداری حرارتی کاتالیست با دستگاه (NETZSCH TG 209 F1 Iris) با سرعت گرمایش ۱۰ درجه سانتی گراد بر دقیقه از ۲۵ تا ۹۰۰ درجه سانتی گراد بررسی شد. ویژگی تخلخل کاتالیست با دستگاه بلسورپ مدل Mini II مورد بررسی قرار گرفت. نمونه در خلاء به مدت ۶ ساعت در ۱۰۰ درجه سانتی گراد گاززدائی شدند و ایزوترمهای جذب-واجذب گاز نیتروژن در دمای ۷۷ کلوین ثبت شد. برای ثبت الگوی پراش پرتو ایکس پودری از دستگاه مدل X'PERT PRO با منبع تابش Cu K<sub>a</sub> استفاده شد.

## ۲-۵- روش عمومی برای آزمایش تخریب فوتوکاتالیستی

به ۴۰ میلیلیتر محلولی به غلظت ۵۰ppm از بیس فنول آ، ۱۰ میلی گرم از کاتالیست سنتز شده را افزودیم و پس از تنظیم PH این محلول در مقدار دلخواه (با افزودن سولفوریک اسید غلیظ یا سود سوزآور)، به مدت ۴۰ دقیقه در تاریکی همزده شد. سپس ۱۰ میکرولیتر هیدروژن پراکسید به این مخلوط اضافه شد و از ساعت ۱۰ صبح تا ۲ بعدازظهر ماههای آبان و آذر در نور طبیعی خورشید و دمای ثابت ۳۰ درجه سانتی گراد واکنش ادامه یافت. در فواصل زمانی منظم ۲۰ دقیقهای، ۲ میلی لیتر از مخلوط واکنش را خارج کرده و کاتالیست را با سانتریفیوژ جدا کردیم. غلظت بیس فنول آ در مخلوط واکنش برای نمونه برداشت شده (۲) با اندازه گیری شدت در طول موج حداکثر جذب بیس فنول آ در ۵۲۸ نانومتر به وسیله دستگاه اسپکتروفتومتر مرئی-فرابنفش محاسبه میشود. پیشرفت واکنش اکسایش بیس فنول آ به صورت نمودار (۲۰۵۵) بر حسب زمان رسم میشود. درصد حذف با معادله (۱) بدست میآید:

## ۲-۶- طراحی سطح پاسخ

پس از انجام ارزیابی اولیه از فرایند فوتو کاتالیستی، به منظور تعیین میزان اثر و مقدار بهینه عوامل موثر بر پیشرفت فرآیند شامل مقدار فوتو کاتالیست، محدوده pH، زمان تماس محلول آلاینده با نور خورشید و میزان غلظت اولیه بیس فنول آ، آزمایش های لازم با نرم افزار Design-Expert طراحی شد[۱۸]. به این ترتیب تعداد ۵۷ آزمایش انجام شد و جدول ANOVA برای تحلیل واریانس مد نظر قرار گرفت (جدول ۱) تا میزان تأثیر هر عامل بر میزان حذف آلاینده مشخص شود. اهمیت و کارائی مدل مورد استفاده در بهینه کردن شرایط واکنش بر اساس میزان عدم برازش دادهها مورد قضاوت قرار گرفت[۱۹].

## ۲-۷- آزمایش بدام اندازی گونههای فعال در تخریب فوتوکاتالیستی

برای تشخیص گونههای اصلی تأثیر گذار بر فرایند کاتالیستی اکسایش بیس فنول آ، آزمایشهای بدام اندازی با استفاده از انواع ربایندههای رادیکال و حفره انجام شد. در آزمایشهای جداگانه، متانول (رباینده رادیکال هیدروکسیل)، کلروفرم (رباینده رادیکال -۰\_O) و اُگزالیک اسید (رباینده حفره) در شرایط بهینه به مخلوط واکنش اضافه شد و میزان تخریب آلاینده را بررسی کردیم.

<sup>1</sup> Lack of fit

## ۳-بحث و نتیجه گیری

**-1-1 ارزیابی اولیه از کارائی فوتوکاتالیستی چارچوب فلز-آلی** 

برای ارزیابی اولیه و اطمینان از عملکرد فوتوکاتالیستی ترکیب سنتز شده تعدادی آزمایش انجام شد( شکل ۱۵) ( برای ملاحظه نتایج شناسائی کامل کاتالیست و به بخش اطلاعات تکمیلی مراجعه کنید. دادههای مربوط به شناسایی فوتوکاتالیست، قبلاً در مرجع [۱۴] گزارش شده است). نتایج این ارزیابیها نشان داد که بیس فنول آ توانائی جذب در ساختار کاتالیست را ندارد و در فوتوکاتالیست پیشرفت ناچیزی نشان می دهد. می توان گفت اندکی رادیکالهای هیدروکسیل در اثر فوتولیز هیدروژن پراکسید با نور خور شید نیز پایدار می با شد. اما واکنش اکسایش بیس فنول آ در نور خور شید با افزودن کالیه های و در غیاب فوتوکاتالیست پیشرفت ناچیزی نشان می دهد. می توان گفت اندکی رادیکالهای هیدروکسیل در اثر فوتولیز هیدروژن پراکسید با نور خور شید تولید شده است که باعث تخریب جزئی آلاینده می شود ( شکل ۱۵). کاتالیست نیز به تنهائی و در معرض نور خور شید موجب پی شرفت حدود ۵ در صدی در بازده حذف شد. با توجه به وجود یونهای آهن در ساختار کاتالیست، امکان پیشبرد فرایند اکسایش بر اساس مکانیزم فنتون وجود دارد[۲۰]. لذا در یک آزمایش میزان حذف آلاینده در حضور کاتالیست و هیدروژن پراکسید در تاریکی برر سی شد که در این شرایط واکنش اکسایش پیشرفتی نشان نداد. بنابراین نقش فرایند فنتون در تخریب بیس فنول آ قابل اغماض است. اما با حضور همزمان هر سه عامل کاتالیست، نور خورشید و هیدروژن پراکسید پی شرفت فرایند قابل توجه ا ست( شکل ۱۵). در این شرایط و بعد از گذ شت ۱۸۰ دقیقه از تابش نور خور شید در صد دفر آلاینده به حدود ۸۰ می سد. این نتیجه حکایت از نقش فرایند فوتو-فنتون و اثر هم افزائی هر سه عامل برای پیشـبرد فرایند تخریب مولکول بیس فنول آ دارد.

با توجه به اثر بسیار مهم میزان اسیدیته بر فرآیندهای فوتوکاتالیستی و به منظور تعیین محدوده اثر pH چند آزمایش در شرایط یکسان انجام شد که تنها متغیر آن pH بود (شکل ۱۵). نتایج نشان داد که فرآیند تخریب در محیط اسیدی به خوبی پیش میرود اما در محلول خنثی و قلیائی پیشرفتی ندارد. این نتیجه مانند فرآیندهای فوتو-فنتون است که در شرایط اسیدی پیشرفت بیشتری دارند[۲۰]. یک دلیل احتمالی برای این پدیده این است که پتانسیل باند ظرفیت فوتوکاتالیستها با افزایش pH کمتر میشود و بنابراین قدرت اکسندگی حفره کاهش یافته و امکان تولید رادیکال فعال هیدروکسیل و اکسایش آلاینده آلی کمتر میشود[۲۱]. از سوی دیگر در محیط قلیائی H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> ناپایدار است و به <sub>2</sub>O<sub>2</sub> و H<sub>2</sub>O تبدیل میشود[۲۲].



شکل۱- ارزیابی اولیه اثر فوتوکاتالیستی (STA-12(Fe در حذف بیس فنول آ. شرایط واکنش: ۴۰ میلی لیتر محلول بیس فنول آ به غلظت۵۰ میلی گرم بر لیتر، مقدار کاتالیست ۱۰ میلی گرم، مقدار پراکسید هیدروزن ۱۰ میکرولیتر، BH=0 و دما ۲۰°۲۲.

#### **CCD** مدل سازی با

همانطور که در بخش ۲-۶ اشاره شد، متغیرهای اصلی در واکنش اکسایش بیس فنول آ عبارتند از غلظت آلاینده، pH، مقدار فوتوکاتالیست، مقدار  $H_2O_2$  و زمان تابش نور خورشید، در حالی که سرعت بهم زدن، دما و سایر شرایط ثابت میباشد. بنابراین عوامل مؤثر فوق بطور سامان یافته و بر اساس مدل CCD تغییر داده شدند تا سطح کارائی هر کدام در میزان حذف بدست آید. سپس با تحلیل واریانس (ANOVA) مؤثرترین عوامل و برهم کنش بین آنها مشخص شد. با توجه به اینکه تعداد متغیرها اندک سپس با تحلیل واریانس (ANOVA) مؤثرترین عوامل و برهم کنش بین آنها مشخص شد. با توجه به اینکه تعداد متغیرها اندک اسپس با تحلیل واریانس (ANOVA) مؤثرترین عوامل و برهم کنش بین آنها مشخص شد. با توجه به اینکه تعداد متغیرها اندک اسپس با معادله (N) به مرحله غربالگری نیست و میتوان مستقیم وارد مرحله (CD) شد [۱۹]. در CCD تعداد نقاط طراحی مورد نیاز (N) با معادله (۲) بدست می آید:

در این رابطه *f* نشان دهنده تعداد متغیرها و N<sub>0</sub> تعداد تکرارها در نقطه مرکزی طراحی است. به این ترتیب تعداد ۳۰ آزمایش مورد نیاز بود که در ۳ بلوک (۴ تکرار در هر بلوک) به طور تصادفی طراحی و انجام شد. بر اساس نتایج حاصل از تحلیل واریانس (جدول ۱) و CCD مدل کلی برای پیش بینی میزان حذف بیس فنول آ با فوتو کاتالیست (Fe) STA-12. را می توان با معادله (۳) نمایش داد:

$$\begin{split} & \text{Log}(C/C_o) = -\cdot/\texttt{Fing} + \cdot/\texttt{idt} + \cdot/\texttt{idt}$$

Source	Sum of Squares	df	Mean Square	F-value	n-value	
Model	1 93	20	0.0965	19.89	< 0.0001	Significant
A-Sample pH	0.6606	1	0.6606	136.14	< 0.0001	Significant
B-H <sub>2</sub> O <sub>2</sub>	0.2481	1	0.2481	51.14	< 0.0001	
C-Photocatalyst Mass	0.0031	1	0.0031	0.6354	0.4317	
D-BPA Conc.	0.0863	1	0.0863	17.79	0.0002	
E-Irradiation Time	0.0137	1	0.0137	2.82	0.1036	
AB	0.0532	1	0.0532	10.97	0.0024	
AC	0.0050	1	0.0050	1.02	0.3199	
AD	0.0044	1	0.0044	0.9007	0.3502	
AE	0.0483	1	0.0483	9.96	0.0036	
BC	0.0020	1	0.0020	0.4039	0.5299	
BD	0.0154	1	0.0154	3.18	0.0845	
BE	0.0028	1	0.0028	0.5795	0.4524	
CD	0.0366	1	0.0366	7.55	0.0101	
CE	0.0008	1	0.0008	0.1613	0.6908	
DE	0.0010	1	0.0010	0.2156	0.6458	
A <sup>2</sup>	0.3121	1	0.3121	64.32	< 0.0001	
<b>B</b> <sup>2</sup>	0.0113	1	0.0113	2.34	0.1369	
C <sup>2</sup>	0.0233	1	0.0233	4.79	0.0365	
$\mathbf{D}^2$	0.0017	1	0.0017	0.3509	0.5581	
<b>E</b> <sup>2</sup>	0.0011	1	0.0011	0.2259	0.6380	
Residual	0.1456	30	0.0049			
Lack of Fit	0.1427	18	0.0079	33.14	< 0.0001	Significant
Pure Error	0.0029	12	0.0002			
Cor Total	2.65	52				

جدول۱- نتایج ANOVA برای مدل درجه دوم سطح پاسخ در واکنش اکسایش بیس فنول اَ با سامانه فوتو کاتالیستی -STA 12(Fe)/Sunlight/H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>.

این معادله اثرات مثبت و منفی هر متغییر را بر میزان حذف بیس فنول آ تایید می کند. همانطور که در جدول ANOVA (جدول ۱) مشاهده می شود مقدار F برابر با ۱۹/۸۹ نشاندهنده یا همیت آماری مدل ارائه شده است. بطوری که تغییر مشاهده شده در میزان حذف کاتالیستی در اثر تغییر در هر کدام از جملات مدل ارائه شده (معادله ۳) نمی تواند بدلیل خطای تصادفی رخ داده باشد. از طرفی مقدار P مدل کوچکتر از ۲۰/۰۵ است که نشان از اهمیت و کارآمدی مدل و ناچیز بودن خطاهای تصادفی دارد[۲۳،۲۴]. بالا بودن مقدار <sup>2</sup>R تأییدی بر انطباق خوب نتایج تجربی و مدل می باشد. همچنین، مقادیر<sup>2</sup>R پیش بینی شده رابه (R<sup>2</sup>Pred.) به خوبی منطبق با .R<sup>2</sup>Adj. بوده و اختلاف آنها کمتر از ۲۰۰ است و نشاندهنده توافق خوب بین مقادیر تجربی و پیش بینی شده است.

#### ۳–۳– منحنیهای سطح پاسخ

برای تحلیل اثر عوامل موثر بر کارایی حذف فوتوکاتالیستی بیس فنول آ در سامانه STA-12(Fe)/Sunlight/H2O2 و سنجش برهمکنشهای بین پاسخها و متغیرها، منحنیهای سه بعدی سطح پاسخ در شکل ۲ ارائه شده است.



شکل ۲- منحنیهای سه بعدی سطح پاسخ برای pH محلول، مقدار کاتالسیت، مقدار H2O2 و زمان تابش در حذف بیس فنول آ با استفاده از سامانه .STA-12(Fe)/Sunlight/H2O2.

با توجه به شکل ۲ میتوان گفت که افزایش مقدار کاتالیست تاثیر مثبتی بر روند حذف آلاینده دارد چرا که با افزایش مقدار چارچوب فلز-آلی محلهای فعال کاتالیستی در دسترس مواد واکنشدهنده نیز افزایش می یابد. همچنین با افزایش غلظت اولیه بیس فنول آ در محلول کارآیی حذف کاهش می یابد که ناشی از محدودیت در محلهای فعال کاتالیستی و اشباع شدن آنها با مولکولهای آلاینده است. افزایش مقدار P2O2 تا میزان خاصی بر روند اکسایش بیس فنول آ تاثیر مثبت میگذارد زیرا با افزایش میزان هیدروژن پراکسید مقدار بیشتری از رادیکالهای بسیار فعال و اکسنده OH در برهمکنش با کاتالیست تولید میشود و میزان تخریب آلاینده آلی را افزایش میدهد. اما پس از آن با افزایش غلظت هیدروژن پراکسید امکان تشکیل رادیکالهای غیرفعالتر هیدروپروکسیل •HO2 از واکنش بین رادیکال OH• و H2O2 افزایش مییابد( معادله ۴)[۲۵].

 $OH + H_2O_2 \rightarrow H_2O + HO_2$ ,  $k_1 = 2.7 \times 10^7 \text{ M}^{-1}\text{s}^{-1}$  (\*)

همچنین در غلظتهای بالاتر از رادیکال هیدروکسیل این ذره قادر به تشکیل دیمر و باز تولید هیدروژن پراکسید است[۲۶]. 2 ·OH  $\rightarrow$  H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>, k<sub>2</sub> = 5.5×10<sup>9</sup> M<sup>-1</sup>s<sup>-1</sup> ( $\Delta$ )

این واکنش جانبی باعث کاهش میزان رادیکال هیدروکسیل و در نهایت منجر به کاهش بازده اکسایش بیس فنول آ میشود. بنابراین یک مقدار بهینه از H<sub>2</sub>O2 برای تخریب آلاینده وجود دارد.

نتایج نشان میدهد با افزایش H تا ۵ بازده حذف افزایش مییابد. اثر PH بر فرایند فوتوکاتالیستی در حضور H2O2 از دو نظر قابل تحلیل است. تحلیل اول همانگونه که در بخش ۳–۱ ذکر کردیم، به اثر PH بر پتانسیل باند ظرفیت فوتوکاتالیست و پایداری H2O2 مربوط است. تحلیل دوم اینکه برهم کنش آلاینده و محلهای فعال فوتوکاتالیست به بار سطحی کاتالیست و بار مولکول بیس فنول آ مربوط است که هر دو به PH محلول وابسته میباشند. نمودار تغییرات بار سطحی کاتالیست با Pd در شکل S۱۱ آمده است. نقطه ایزوالکتریک (pHpzc) برای کاتالیست برابر ۶/۶ است. بنابراین در PH پائین تر از ۶/۶ بار سطحی چارچوب فلز-آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۶ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۴ بار سطحی منفی میشود. از سوی دیگر با توجه به ثابت یونش اسیدی بیس فنول آلی مثبت است و در مقادیر PH بالاتر از ۶/۴ بار سطحی منفی میشود. از ۲۰/۹ خنثی است. با این ترتیب در PH بهینه برابر ۵ جاذبه الکترواستاتیک بین آلاینده و کاتالیست اثری در جذب مولکولهای آلاینده بر محلهای فعال کاتالیستی ندارد. اما تشکیل پیوند میدروژنی بین اتمهای اکسیژن در سطح فوتوکاتالسیت و عامل هیدروکسیل موجود در ساختار مولکول آلاینده میتواند نقش اساسی در برهمکنش آن با چارچوب فلز-آلی داشته باشد (شکل ۳).



شكل ٣- فرمول ساختاري بيس فنول أ.

#### ۳-۴- مطالعه شرايط بهينه

با استفاده از روش بهینه سازی غیر خطی نلدر-مید و براساس مدل CCD و تحلیل واریانس، مقادیر بهینه برای pH، زمان تابش دهی، مقدار کاتالیست و مقدار H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> جهت اکسایش بیس فنول آ از محلول آبی با غلظت ۳۰ میلیگرم بر لیتر، به ترتیب برابر با ۵، ۹۰ دقیقه، ۱۰ میلیگرم و ۱۲ میکرولیتر بدست آمد. بیشترین بازده حذف که در سطح اطمینان ۹۵٪ پیش.بینی شد برابر با ./۷۸/۶ است که با نتایج تجربی به دست آمده در شرایط بهینه یعنی بازده حذف برابر با ۲۹/۸٬ تطابق بسیار خوبی دارد. یکی از موارد مهم در حذف آلاینده های آلی میزان تبدیل آن ها به دی اکسد کربن و آب (معدنی سازی) است. بنابراین مقدار مربوط به درصد کربن آلی کل (۲۰۵۰) موجود در محلول نیز اندازه گیری شد. مقادیر ۲۰۵۳ در ۹۰ دقیقه پس از آغاز واکنش فوتوکاتالیستی به میزان ۵۱ درصد کاهش یافت که با نتایج بدست آمده از آزمایش های فوتوکاتالیستی هماهنگی خوبی نشان می دهد.

**-3-7 بررسی سینتیک فرآیند اکسایش فوتوکاتالیستی** 

دادههای حاصل از فرایند حذف بیس فنول آ در شرایط بهینه با معادلات انتگرال گیری شده مرتبه صفر، شبه مرتبه اول و شبه مرتبه دوم (معادلات ۶ تا ۸)، تطبیق داده شد.

مرتبه صفر: C<sub>0</sub>-C = - k<sub>app</sub> × t ( $\boldsymbol{\beta}$ )

افل : ا $C_0/C = -k_{app} \times t$  (**Y**)

شبه مرتبه دوم:  $1/C - 1/C_0 = -k_{app} \times t$  (**A**)

در اینجا، C غلظت آلاینده در لحظه C ، t غلظت اولیه آلاینده و k<sub>app</sub> ثابت سرعت واکنش اکسایش را نشان میدهد. منحنیهای سینتیک واکنش حذف بیس فنول آ براساس مدلهای خطی بالا در شکل ۴ ملاحظه می شود. نتیجه این بررسی نشان داد که فرایند فوتو کاتالیستی از نوع شبه مرتبه اول با مقدار R<sup>2</sup> برابر ۰/۹۹۸۵ است و ثابت سرعتی برابر ۰/۱۵ min<sup>-۱</sup> دارد.



شکل ۴- (a) نمودار مرتبه صفر، (b) مرتبه اول و (c) شبه مرتبه دوم برای حذف بیس فنول اً در حضور (STA-12(Fe.

#### ۲-۷-مکانیزم فرایند فوتوکاتالیستی و نقش رادیکالها

به منظور بررسی ذرات فعال در سامانه کاتالیستی و مسئول تخریب بیس فنول آ و ارائه مکانیزم فرآیند، از متانول، کلروفرم و اُگزالیک اسید به ترتیب بعنوان مواد رباینده رادیکال هیدروکسیل، رادیکال سوپراکسید و حفره استفاده کردیم. بازده حذف بیس فنول آ در حضور هریک از این سه ماده در شکل ۵ ارائه شده است. درصد حذف بیس فنول آ با وجود متانول در محیط واکنش از ۸۹/۸ درصد به ۳۷ درصد کاهش مییابد اما با وجود کلروفرم و اُگزالیک اسید در محیط واکنش میزان حذف آلاینده به ترتیب ۴۸ و ۷۵ درصد بدست آمد. این شواهد تأییدی بر نقش بیشتر رادیکال هیدروکسیل در اکسایش بیس فنول آ است و میتوان سهم ذرات فعال در پیشبرد فرایند حذف بیس فنول آ را به ترتیب زیر مشخص کرد: +h+·OH> O2<sup>-</sup>·>h+



شكل۵- اثر بازدارندگی ربایندههای مختلف در واکنش تخریب بیس فنول آ.

در ساختار یک چارچوب فلز-آلی، خوشههای فلز-أکسو هنگام برخورد نور در نقش نقاط کوانتومی نیم رسانا برانگیخته می شوند یا اینکه لیگاندهای آلی در نقش یک آنتن برای جذب نور عمل می کنند و گره فلزی را تحریک می کند[۲۷]. لیگاند آلی در ترکیب (Fe) STA-12(Fe قادر به جذب نور مرئی نیست، بنابراین همانگونه که برای سایر چارچوبهای فلز-آلی دارای یون آهن گزارش شده است [۲۸]، زنجیره حاصل از هشت وجهیهای جوش خورده 5No-Fe دارای یون (II) Fe در ساختار این ماده وظیفه جذب نور خورشید و پیشبرد فعالیت فوتوکاتالیستی را بر عهده دارد. وقتی این ترکیب در معرض نور خورشید قرار می گیرد، خوشه دارای یون آهن با جذب فوتونهای نور، زوج الکترون–حفره تولید می کند. در طیف مرئی-فرابنفش انعکاسی این ترکیب (شکل ۶۱۰) یک حداکثر جذب در طول موج ۳۰۷ نانومتر مشاهده می شود که مربوط به انتقال الکترونی در خوشه دارای یون آهن است. براساس این دادهها مقدار فاصله نواری فوتوکاتالیست برابر ۲/۵ الکترون ولت بدست آمد (شکل ۶۱۰). این اندازه برای فاصله نواری دلیلی بر فعالیت مؤثر فوتوکاتالیستی این ماده در ناحیه طول موج نور مرئی می باشد. موقعیت نوار ظرفیت و هدایت این نواری دلیلی بر فعالیت مؤثر فوتوکاتالیستی این ماده در ناحیه طول موج نور مرئی می باشد. موقعیت نوار ظرفیت و هدایت این نواری دلیلی بر فعالیت مؤثر فوتوکاتالیستی این ماده در ناحیه طول موج نور مرئی می باشد. موقعیت نوار ظرفیت و هدایت این فوتوکاتالیست را می توان با رابطه زیر محاسبه کرد[۲۹]:

$$E_{CB} = -X - 0.5E_g + 0.059(pH_{PZC} - pH) + E_0$$

(٩)

در این معادله E<sub>CB</sub> پتانسیل نوار هدایت برحسب الکترون-ولت، E<sub>g</sub> فاصله نواری فوتوکاتالیست (شکل S۱۰)، OB برابر ۴/۵ الکترون-ولت و X عبارتند از الکترونگاتیوی فوتوکاتالسیت که از میانگین هندسی الکترونگاتیوی عناصر تشکیل دهنده ماده بدست می-آید[۳۰] و برابر ۶/۶۹ الکترون-ولت است. به این ترتیب پتانسیل نوار هدایت و ظرفیت کاتالیست به ترتیب برابر ۳/۳- و ۸/۵-الکترون-ولت محاسبه می شود. بر اساس این نتایج مکانیزم پیشنهادی برای فعال سازی H2O2 توسط کاتالیست در نور خورشید ارائه میشود (شکل ۶). از یک سو یونهای (II) موجود در کاتالیست موجب تسریع در تجزیه هیدروژن پراکسید و تولید رادیکال هیدروکسیل بر اساس مکانیزم فوتو-فنتون میشود[۳۱]:

$$H_2O_2 + Fe(II) \rightarrow Fe(III) + OH + OH$$
(1.)  

$$H_2O_2 + Fe(III) \rightarrow Fe(II) + H^+ + HO_2$$
(1.)  

$$HO_2 + Fe(III) \rightarrow Fe(II) + O_2 + H^+$$
(1.)

از دیگر سو با توجه به اینکه پتانسیل احیاء ذرات O2 و O2 H2O2 پایین تر از نوار هدایت کاتالیست قرار می گیرد، امکان انتقال الکترون به این مواد و تولید رادیکالهای اکسنده و بسیار فعال هیدروکسیل و سوپراکسید بوجود می آید. همچنین اکسایش بر اثر انتقال الکترون از بیس فنول آ به حفره در سطح کاتالیست نیز بخش اندکی از فعالیت حذف را بر عهده دارد. با توجه به این یافتهها فرایندهای منجر به تخریب بیس فنول آ بصورت زیر قابل ارائه است:

$$\begin{split} \text{MOF} + \text{hv} &\rightarrow \text{h}^{+} + \text{e}^{-} (\mathbf{1}^{\mathbf{V}}) \\ \text{O}_{2} + \text{e}^{-}_{[\text{MOF}]} \rightarrow \text{O}_{2}^{\bullet^{-}} (\mathbf{1}^{\mathbf{F}}) \\ \text{O}_{2}^{\bullet^{-}} + \text{e}^{-}_{[\text{MOF}]} + 2\text{H}^{+} \rightarrow \text{H}_{2}\text{O}_{2} (\mathbf{1}\boldsymbol{\Delta}) \\ \text{H}_{2}\text{O}_{2} + \text{e}^{-}_{[\text{MOF}]} + \text{H}^{+} \rightarrow \text{OH}^{\bullet} + \text{H}_{2}\text{O} (\mathbf{1}^{\mathbf{F}}) \\ \text{BPA} + \text{h}^{+}_{[\text{MOF}]} \rightarrow \text{H}^{+} \rightarrow \text{OH}^{\bullet} + \text{H}_{2}\text{O} (\mathbf{1}^{\mathbf{F}}) \\ \text{BPA} + \text{h}^{+}_{[\text{MOF}]} \rightarrow \text{coepler} \text{coepled} \rightarrow \text{CO}_{2} + \text{H}_{2}\text{O} (\mathbf{1}^{\mathbf{A}}) \\ \text{BPA} + \text{OH} \rightarrow \text{coepler} \text{coepled} \text{coepled} \rightarrow \text{CO}_{2} + \text{H}_{2}\text{O} (\mathbf{1}^{\mathbf{A}}) \\ \text{BPA} + \text{O}_{2}^{\bullet^{-}} \rightarrow \text{coepler} \text{coepled} \text{coepled} \rightarrow \text{CO}_{2} + \text{H}_{2}\text{O} (\mathbf{1}^{\mathbf{A}}) \end{split}$$





## ۹-۳-بررسی امکان بازیابی و پایداری کاتالیست

برای ارزیابی قابلیت بازیابی(Fe، دوباره در فرآیند تخریب فوتو کاتالیستی بیس فنول آ استفاده شد. نتایج به دست آمده نشان می دهد دمای ۶۰ درجه سانتی گراد، دوباره در فرآیند تخریب فوتو کاتالیستی بیس فنول آ استفاده شد. نتایج به دست آمده نشان می دهد که در فعالیت حذف فوتوکاتالیستی پس از ۴ بار استفاده از کاتالیست کاهشی به اندازه ۵ درصد مشاهده می شود که آن را می توان به اشغال محل های فعال کاتالیستی بوسیله محصولات آلی حاصل از فرآیند تخریب آلاینده نسبت داد که موجب افت کارآیی کاتالیست می شود (شکل 212). بررسی ساختار کاتالیست بازیابی شده با آزمونهای پراش پرتو ایکس و طیف سنجی مادون قرمز تفاوتی با نتایج بدست آمده از کاتالیست تازه سنتز شده ندارد (شکل 813) و حکایت از پایداری فوق العاده ساختار شیمیایی و بلوری (Fe) 21-21 دارد. همچنین اندازه گیری غلظت یون آهن در کاتالیست با تکنیک ICP قبل و بعد از ۴ بار واکنش تنها میزان ۱/۵ درصد کاهش را نشان می دهد (جدول ۶۱) که شاهدی دیگر بر پایداری فوق العاده کاتالیست در شرایط واکنش

برای نشان دادن شایستگی این سامانه کاتالیستی، نتایج بدست آمده برای حذف بیس فنول آ با تازهترین نتایج گزارش شده برای سایر چارچوبهای فلز-آلی مقایسه شد (جدول ۳). بررسی این نتایج، برتری روش ارائه شده را از لحاظ استفاده از منبع انرژی پاک و ارزان خورشید، بازده بالای حذف، زمان کوتاه واکنش، مقدار اندک کاتالیست، میزان معدنی سازی قابل توجه و شرایط واکنش ملایم نشان میدهد. همچنین این تحقیق نشان داد که چارچوبهای فلز-آلی خانواده STA-12 و سایر چارچوبهای حاصل از لیگاند فسفونات به عنوان کاتالیستهای پایدار و مناسب برای اکسایش آلایندههای آلی قابل استفاده هستند.

مقدار ماده درصد حذف ۶ کاتالیست در مقدار ماده pH منبعتابش/زمان تابش درصد حذف ۶ مخلوط واکنش TOC (h) ماده افزودنی pH منبعتابش/زمان تابش درصد حذف ۶ مخلوط واکنش (mM) (ppm) (mg.L <sup>-1</sup> ) [33] ۲۰۰ ۲۰ ۲۰ ۲۰ ۲۵ Pd@MIL-1(	
کاتالیست در مقدار ماده اتالیست یک لیتر از آلاینده افزودنی pH منبع تابش زمان تابش درصد حذف رژ TOC مخلوط واکنش (mM) (ppm) (mg.L <sup>-1</sup> ) [33] ۲۰۰ ۲۰ ۲۰ ۲۵ Pd@MIL-1(	
(h) pH اليست يک ليتر از آلاينده افزودنی pH مخلوط واکنش (mM) (ppm) مخلوط واکنش (mM) (mg.L <sup>-1</sup> ) [33] $(\gamma_{1})$ $(\gamma_{2})$ $($	â
مخلوط واکنش (mM) (ppm) (mg.L <sup>-1</sup> ) [33] ۲۰/۵ ۶۵ ۴/ss ۴ H <sub>2</sub> O <sub>2</sub> ۲۰ ۱۲۵ Pd@MIL-10	
$(mg.L^{-1})$ [33] $\Upsilon \cdot /\Delta$ $\Im \Delta$ $\Upsilon \cdot$ $\Upsilon \cdot$ $\Upsilon \cdot$ $\Upsilon \Delta$ $Pd@MIL-10$	
[33] $r_{1/2}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{3}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{3}$ $r_{4}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{3}$ $r_{4}$ $r_{4}$ $r_{2}$ $r_{2}$ $r_{3}$ $r_{4}$	
(1.)	۱0(Fe) ۱
[34] $\Lambda T = 9\Lambda$ $1/ss = -PS(1) + -\Delta \cdots = \frac{C_3N_4/MIL}{101(Fe)}$	۲
$[35] - \cdots + \frac{1}{2} \sqrt{\frac{1}{2}} \sqrt$	NH2- ٣
[36] $fr$ $\lambda s$ $r/ss$ $r$ $\frac{H_2O_2}{(1 \cdot)}$ $\delta$ $r \cdot \cdot$ $\frac{M.MIL}{100(Fe)@Z}$	۴ 0
$[37]  -  1 \cdot \cdot  1/(\nabla \nabla / ss)  -  \frac{H_2O_2}{(1 \cdot )}  1 \cdot  \nabla \cdot \cdot  MIL-88A$	۵
[38]  FV/A  i.e.  A/ss  F/A  PS(T)  i.e.  Fe  MIL-88B	۶
$\frac{1}{2}$ an vy 1/a/ns a $\frac{H_2O_2}{(1 \cdot)}$ r. ra. STA-12(Fe)	۷

جدول ۳. مقایسه عملکرد سامانه کاتالیستی حاضر با سایر چارچوبهای فلز-آلی در تخریب فوتو کاتالیستی بیس فنول آ.

نور خورشيد طبيعي =ns، نور خورشيد شبيه سازی شده =ss

## ۴- نتیجه گیری

در این پژوهش یکی از چارچوبهای فلز-آلی بر پایه لیگاند بیس فسفونات به فرمول (Fe با روش هیدروترمال سنتز شد و به عنوان فوتوکاتالیست ناهمگن و کارآمد برای حذف یکی از پرمصرفترین آلایندههای نوظهور یعنی بیس فنول آ از طریق یک فرآیند اکسایش پیشرفته در حضور نور طبیعی خورشید، مورد استفاده قرار گرفت. سرعت تجزیه فوتوکاتالیستی آلاینده آلی در تابش طبیعی خورشید به عواملی از جمله مقدار PH ،H2O2 محلول، زمان تابش دهی و مقدار کاتالیست مربوط است. واکنش تخریب بیس فنول آ در سامانه (STA-12(Fe) به معلول، زمان تابش دهی و مقدار کاتالیست مربوط است. واکنش از سه عامل نور خورشید، هیدروژن پراکسید یا کاتالیست غایب است پیشرفت چندانی نشان نمی دهد. این فعالیت کاتالیستی تسریع شده را میتوان به اثر همافزایی بین (STA-12(Fe) و PL تحت تابش خورشید در مکانیزم فوتو-فنتون نسبت داد، که با شناسائی تولید را میتوان به اثر همافزایی بین (STA-12(Fe) و PL تحت تابش خورشید در مکانیزم فوتو-فنتون نسبت داد، که با شناسائی تولید را میتوان به اثر همافزایی بین (STA-12(Fe) و PL تحت تابش خورشید در مکانیزم فوتو-فنتون نسبت داد، که با شناسائی تولید را میتوان به اثر همافزایی بین (PL) پولیه برخوردار است. این معالی میرود که این معالیت کاتالیستی بیشرفته چندانی نشان نمی دهد. این فعالیت کاتالیستی قرار گرفت. علاوه بر این، کاتالیست از قابلیت استفاده مجدد و پایداری بسیار خوبی پس از چندین بار استفاده در واکنشهای ازائه دهد و دامنه کاربرد چارچوبهای فلز-آلی را در فرآیندهای فوتوکاتالیستی، تصفیه آب و پیشبرد واکنشهای سنتز مواد آلی توسعه دهد.

## ۵- تقدیر و تشکر

این تحقیق با حمایت معاونت پژوهشی دانشگاه بیرجند به سرانجام رسیده است.

8- مراجع

[1] Stefan, M. I. Advanced Oxidation Processes for Water Treatment - Fundamentals and Applications.IWA Publishing, London, UK, 2018.

[2] L.V. Bora, R.K. Mewada, Renew. Sustain. Energy Rev. 76 (2017) 1393.

[3] O. Stroyuk, Solar Light Harvesting with Nanocrystalline Semiconductors, 2018.

[4] A. Dhakshinamoorthy, Z. Li, H. Garcia, Chem. Soc. Rev. 47 (2018) 8134.

[5] X. Li, B. Wang, Y. Cao, S. Zhao, H. Wang, X. Feng, J. Zhou, X. Ma, ACS Sustain. Chem. Eng. 7 (2019) 4548.

[6] Q. Gao, J. Xu, X.H. Bu, Coord. Chem. Rev. 378 (2019) 17.

[7] V.K. Sharma, M. Feng, J. Hazard. Mater. 372 (2019) 3.

[8] S.N. Zhao, X.Z. Song, S.Y. Song, H. Zhang, Coord. Chem. Rev. 337 (2017) 80.

[9] Z. Xie, W. Xu, X. Cui, Y. Wang, ChemSusChem. 10 (2017) 1645.

[10] C. Zhang, F. Ye, S. Shen, Y. Xiong, L. Su, S. Zhao, RSC Adv. 5 (2015) 8228.

[11] C. Wang, X. Liu, N.K. Demir, J.P. Chen, K. Li, Chem. Soc. Rev. 45 (2016) 5107.

[12] R.R. Jones, D.A. Stavreva, P.J. Weyer, L. Varticovski, M. Inoue-Choi, D.N. Medgyesi, N. Chavis,
B.I. Graubard, T. Cain, M. Wichman, L.E. Beane Freeman, G.L. Hager, M.H. Ward, *Sci. Total Environ.* **714** (2020) 136317.

[13] G. Abts, T. Eckel, R. Wehrmann, *Polycarbonates, in: Ullmann's Encycl. Ind. Chem.*, Wiley-VCH Verlag GmbH & Co. Weinheim, Germany, **2014**: pp. 1-18.

[14] A. Farrokhi, M. Jafarpour, M. Alipour, Polyhedron 170 (2019) 325.

- [15] A. Farrokhi, M. Jafarpour, M. Alipour, J. Organomet. Chem. 903 (2019) 120995.
- [16] A. Farrokhi, M. Jafarpour, F. Feizpour, ChemistrySelect 3 (2018) 1234.
- [17] J.A. Groves, S.R. Miller, S.J. Warrender, C. Mellot-Draznieks, P. Lightfoot, P.A. Wright, *Chem. Commun.* (2006) 3305.
- [18] M.A. Bezerra, R.E. Santelli, E.P. Oliveira, L.S. Villar, L.A. Escaleira, Talanta 76 (2008) 965.
- [19] J.E. Reece, S.N. Deming, S.L. Morgan, Experimental Design: A Chemometric Approach, 1994.
- [20] C.J. Miller, S. Wadley, T.D. Waite, Fenton, photo-Fenton and Fenton-like processes, Advanced

Oxidation Processes for Water Treatment - *Fundamentals and Applications*. Ch. 7, 297–332, IWA Publishing, London, UK, **2018**.

- [21] Q. Xiang, J. Yu, P.K. Wong, J. Colloid Interface Sci. 357 (2011) 163.
- [22] C.L. Hsueh, Y.H. Huang, C.C. Wang, C.Y. Chen, Chemosphere, 58 (2005) 1409.
- [23] B. Tanhaei, A.Z. Moghaddam, A. Ayati, F. Deymeh, M. Sillanpää, *Maced. J. Chem. Chem. Eng.* **36** (2017) 1.
- [24] A. Zeraatkar Moghaddam, E. Ghiamati, A. Ayati, M.R. Ganjali, J. Appl. Polym. Sci. 136 (2019) 47077.

[25] R.G. El-Sharkawy, A.S.B. El-Din, S.E.D.H. Etaiw, Spectrochim. Acta - Part A Mol. Biomol. Spectrosc. **79** (2011) 1969.

- [26] N. Daneshvar, M.A. Behnajady, Y. Zorriyeh Asghar, J. Hazard. Mater. 139 (2007) 275.
- [27] T. Zhang, Y. Jin, Y. Shi, M. Li, J. Li, C. Duan, Chem. Soc. Rev. 380 (2019) 201.
- [28] D. Wang, Z. Li, Res. Chem. Intermed. 43 (2017) 5169.
- [29] X. Yong, M.A.A. Schoonen, Am. Mineral. 85 (2000) 543.
- [30] R.G. Pearson, Inorg. Chem. 27 (1988) 734.
- [31] C. Walling, Acc. Chem. Res. 8 (1975) 125.
- [32] J.A. Dean, Lange's Chemistry Handbook, 15th Edition, 1999.
- [33] R. Liang, S. Luo, F. Jing, L. Shen, N. Qin, L. Wu, Appl. Catal. B Environ. 176–177 (2015) 240.
- [34] Y. Gong, B. Yang, H. Zhang, X. Zhao, J. Mater. Chem. A. 6 (2018) 23703.
- [35] Y. Li, Y. Fang, Z. Cao, N. Li, D. Chen, Q. Xu, J. Lu, Appl. Catal. B Environ. 250 (2019) 150.
- [36] M. Ahmad, S. Chen, F. Ye, X. Quan, S. Afzal, H. Yu, X. Zhao, *Appl. Catal. B Environ.* **245** (2019) 428.
- [37] H. Fu, X.X. Song, L. Wu, C. Zhao, P. Wang, C.C. Wang, Mater. Res. Bull. 125 (2020) 110806.

[38] J. Lin, Y. Hu, L. Wang, D. Liang, X. Ruan, S. Shao, Chem. Eng. J. 382 (2020) 122931.