

سنتز آزمایشگاهی و بهینه سازی شرایط واکنش تهیه ۱- هیدروکسی اتیلیدین او-
(HEDPA) فسفونیک اسید

مسعود رارع

پژوهشگاه صنعت نفت، پژوهشکده شیمی و پتروشیمی، واحد مواد بازدارنده
(دریافت: ۸۱/۱۱/۸؛ پذیرش: ۸۲/۴/۲)

چکیده

از مشکلات مهم موجود در صنعت، مسئله خوردگی و رسوبگذاری در سیستم های خنک کننده می باشد. راه جلوگیری از آن استفاده از بازدارنده ها می باشد و یکی از مواد بازدارنده مهم HEDP می باشد. این ماده کاربردهای بسیار زیادی در صنعت دارد که عبارتند از: (۱) کنترل کننده رسوبگذاری در سیستم های آبی، (۲) بازدارنده خوردگی و رسوبگذاری در برجهای خنک کننده، (۳) پیش تغییط کننده و جداکننده کارآمد آنتیبدها از نمونه های رسوبی، (۴) داروی مصرفی در درمان Osteoporosis، (۵) بازدارنده تشکیل رسوبات معدنی کربستالی درون آوندهای گیاهی، (۶) یکی از عوامل حامل انتخابی میکروالمنت آهن به گیاه در حضور کلسیم و منیزیم.

در این تحقیق ابتدا کلیه روش های سنتز HEDP مورد مطالعه قرار گرفته و از میان آنها با توجه به معیارهایی چون مواد اولیه ارزان و قابل دسترس در داخل کشور، راندمان واکنش و تعداد مراحل انجام واکنش بینرین روش سنتز با استفاده از مواد اولیه اسیدیک اسید، فسفر و نتری کلرید، آب، سود ۴٪، آتانول یا متابول انتخاب شده است و ماده سنتزی توسط روش های IR، $^1\text{HNMR}$ و آنالیز عنصری شناسایی گردید و بررسی های سینتیکی جهت بهینه سازی آن از نظر نسبت استوکیومتری، دما، زمان و سرعت افزایش واکنشگرها جهت حصول راندمان ۹۸٪ صورت گرفت.

واژه های کلیدی: HEDPA، خوردگی، رسوبگذاری، بازدارنده ها، برجهای خنک کننده

مقدمه

لزوم خارج کردن حرارت ناخواسته در سیستم‌های تهویه در کلیه موسسات صنعتی وجود دارد و آب معمولی‌ترین محیط برای خارج کردن حرارت ناخواسته می‌باشد. آبها ای که به منظور خنک‌کنندگی مورد استفاده قرار می‌گیرند غالباً شامل آب شیرین، آب شور دریا و یا مخلوطی از آب و الکلهاست. بسته به نوع منبع تامین، آب خنک‌کن ممکن است دارای کیفیت متفاوتی باشد. سیستم‌های خنک‌کن معمولاً از موادی همچون چدن، فولاد کربنی، مس، فولاد گالوانیزه، آلومینیوم و بتن ساخته می‌شود. بدون استفاده از بازدارنده‌های خوردگی و رسوبگذاری در برجهای خنک‌کننده مشکلات عمده‌ای از جمله خوردگی و رسوبگذاری وجود دارد و با استفاده از مواد بازدارنده خوردگی و رسوبگذاری این مشکلات به میزان قابل توجهی کاهش یافته و در حدی کاملاً مطلوب حفظ می‌شود. هیدروکسی اتیلیدین دی‌فسفونیک اسید به عنوان ماده بازدارنده خوردگی و رسوبگذاری در سیستم‌های آبی مورد استفاده قرار می‌گیرد (Mitcheil, 1972). با توجه به اهمیت این ماده و استفاده گسترده آن در کشور این ماده در مقیاس آزمایشگاهی تولید گردید. برای تهیه HEDP روش‌های متعددی تا کنون ارایه شده است Iverson and Prindle, 1995; Iverson and Prindle 2002; Hwa and Mitchell, 1987) (Kreh, 1992). بوسیله واکنش $H_4P_2O_5$ با مخلوط اضافی AC_2O و سپس هیدرولیز و جداسازی HOAC HEDP با راندمان ۷۵٪ بدست می‌آید (Lowe and Holmes, 1973) از واکنش AC_2O با $(HO)_2POR$ (Hochfeld, 1975). واکنش H_3PO_4 با RCO_2H و H_3PO_4 توکید ACOR و HEDP تولید می‌شود (Blum and Worms, 1973; Blum and Worms, 1975) (Yokkaichi, 1982) (OEt)₂ با $ACCl$ (Tolylid ۹۸٪) تولید P_2O_5 می‌نماید (Budnick, 1977) (Vazopolos, 1976; Starner and Yext, 1982) (NaP(OEt)₂)_{۹۰٪} که هیدرولیز این ماده تولید می‌کند که $MeC(OH)[P(o)(OEt)_2]_2$ (Pcl₃)_{۱۰۰٪} از واکنش $HEDP$ با استیک اسید و سپس $Pelayo$ and $Salvador$, 1979; $Panfilov$, 1980) در این تحقیق ابتدا کلیه روش‌های سنتز مورد مطالعه قرار گرفته و از میان آنها با توجه به معیارهایی چون مواد اولیه ارزان و قابل دسترس در داخل کشور، بهترین روش سنتز با استفاده از مواد اولیه استیک اسید، فسفوتروی کلرید، آب، سود ۴۰٪، اتانول یا متانول انتخاب شده است.

برای سنتر HEDP محلول آبی استیک اسید را در یک بالن ریخته و PCl_3 را در حالی که مخلوط به طور یکنواخت بهم می‌خورد به تدریج اضافه می‌کنیم، سپس واکنش دردمای $80\text{--}140^\circ\text{C}$ انجام می‌شود. بعد از اتمام واکنش مواد اولیه واکنش نکرده و ناخالص بوسیله تقطیر در خلاء جدا می‌شود. نمک تری‌سدیم HEDP از واکنش HEDP با محلول سود 40% تهیه می‌شود، که بالاضافه کردن مقداری اتانول کربیستال‌های ریز و سفیدرنگ تری‌سدیم جدا می‌شود.

برای حصول راندمان واکنش ۹۸٪ شرایط زیر مورد بررسی دقیق قرار گرفت، به طوری که واکنش‌های جانبی و محصولات ناخواسته به حداقل ممکن کاهش یابد.

- نسبت استوکیومتری واکنش دهنده‌ها
- دمای واکنش
- سرعت افزایش PCl_3
- زمان واکنش

برای شناسایی ترکیب از طیف رزنانس مغناطیس هسته بروتون $^1\text{H}\text{NMR}$ ، طیف IR و آنالیز عنصری استفاده شده است. مشخصات طیفی نمونه تهیه شده با نمونه استاندارد تطابق کامل داشته و آنالیز عنصری، فرمول ترکیب را بخوبی تایید می‌نماید.

بخش تجربی:

تهیه HEDP و نمک تری سدیم آن: از میان روش‌های ارائه شده روش استفاده از استیک اسید و فسفوروتری‌کلرید انتخاب شده است. دلایل انتخاب این روش عبارتند از:

۱. راندمان بالایی که این روش نسبت به روش‌های دیگر دارد.

۲. در دسترس بودن مواد اولیه در کشور به صورت تولیدات داخلی.

مواد مورد استفاده:

استیک اسید، فسفوروتری‌کلرید-آب-سود ۴۰٪-اتانول یا متانول

وسایل مورد استفاده:

بالن دو دهانه ۱۰۰ ml، قیف جداکننده، مگنت، هیتر استیرر، حمام روغن، دماسنجه

طرز کار:

استیک اسید و آب مورد نظر را در بالن دو دهانه ریخته و مقدار PCl_3 مورد نظر را در قیف جداکننده ریخته و کم کم با به هم زدن به مخلوط استیک اسید و آب اضافه می‌شود. بعد از

اضافه کردن PCl_3 قیف جداکننده را برداشته و ترمومتر جای آن گذاشته می‌شود. هنگام افزایش PCl_3 دمای مخلوط واکنش باید در حدود دمای اتاق 25°C باشد. بعد از اضافه کردن PCl_3 دمای مخلوط واکنش را زیادتر کرده تا واکنش کامل شود. بعد از اتمام واکنش به وسیله تقطیر در خلا مواد اولیه واکنش نکرده و مواد ناخالص را از مخلوط واکنش جدا نموده و سپس با اندازه‌گیری مقدار مشخصی از محصول واکنش میزان اسید فسفره موجود در واکنش را به وسیله تیتراسیون یدومتری اندازه‌گیری می‌کنند. البته در این واکنش بدليل وجود استیک اسید PCl_3 ، استیل کلرايد نیز بعنوان محصول حانی به وجود می‌آید ولی به علت وجود آب در سیستم استیل کلرايد به ماده اولیه استیک اسید تبدیل می‌شود. برای تهیه نمک تری‌سدیم HEDP، بوسیله هیدروکسید سدیم $40\text{٪} \text{H}_2\text{O}$ محلول را به حدود ۷ رسانده و سپس با اضافه کردن مقداری اتانول یا متانول رسوب سفیدرنگ حاصل می‌شود که همان نمک تری‌سدیم HEDP است و رسوب را بوسیله قیف بوخر جدا کرده و خشک می‌کنند. برای خالص‌سازی محصول بدست آمده آن را رسوبدهی می‌کنند. بدین طریق که محصول بدست آمده را در آب حل کرده و سپس با اضافه کردن مقداری اتانول یا متانول رسوب سفیدرنگ خالصی بدست می‌آید.

بررسی و بهینه سازی واکنش‌ها:

جهت بهینه سازی واکنشها چهار عامل زیر مورد بررسی قرار گرفت:

۱. نسبت استوکیومتری
۲. دمای واکنش
۳. سرعت افزایش PCl_3
۴. زمان واکنش

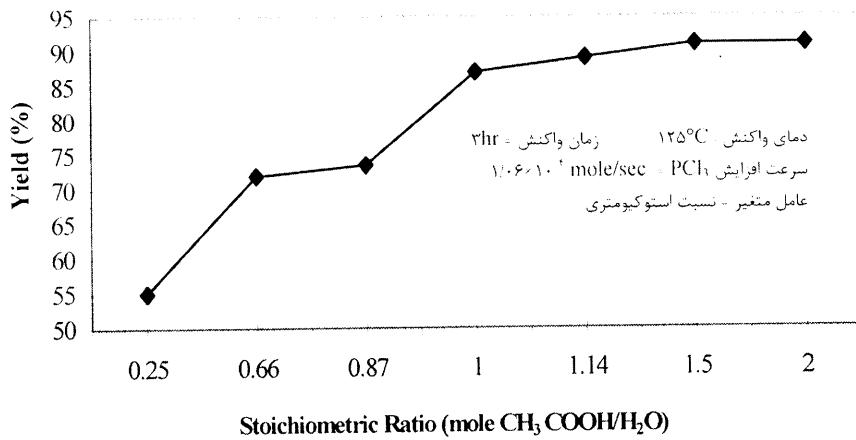
در تمامی این واکنش‌ها برای بهینه‌سازی هر عامل عوامل دیگر را ثابت نگهداشته و عامل مورد نظر را تغییر می‌دهیم.

۱- نسبت استوکیومتری:

$6/86 \text{ gr}$ PCl_3 (۰/۰۵ مول) را به مخلوطی از استیک اسید و آب طبق جدول ۱ اضافه می‌کنیم. در اینجا تمامی شرایط یکسان بوده و فقط نسبت استوکیومتری تغییر می‌کند (شکل ۱).

جدول ۱- تأثیر نسبت استوکیومتری بر بهره واکنش

شماره آزمایش	اسنیک اسید (مول)	آب (مول)	نسبت اسید به آب	بهره واکنش
1	0.6	2.4	0.25	55.0
2	1.2	1.8	0.66	72.0
3	1.4	1.6	0.87	73.5
4	1.5	1.5	1.00	87.0
5	1.6	1.4	1.14	89.0
6	1.8	1.2	1.50	91.0
7	2.0	1.0	2.00	91.0



شکل ۱- تأثیر نسبت استوکیومتری بر بهره واکنش

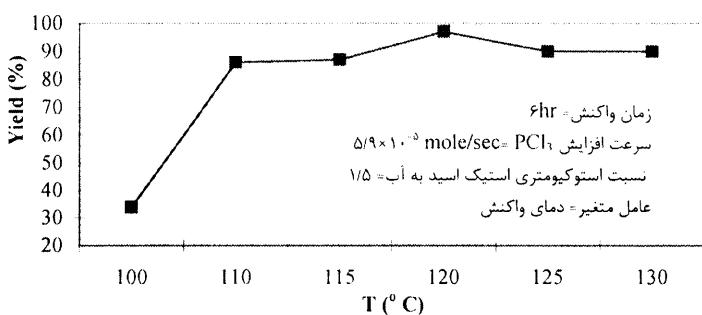
بر طبق جدول و شکل ۱ بهترین نسبت استوکیومتری بر اساس راندمان زمانی حاصل می‌شود که نسبت اسید به آب برابر $1/5$ باشد (یعنی هنگامی که مقدار اسید برابر $1/8$ مول و مقدار آب برابر $1/2$ مول به ازای یک مول PCl_3 باشد). وقتی که نسبت اسید به آب از $1/5$ کمتر می‌شود راندمان واکنش به میزان قابل توجهی کاهش می‌یابد. در نسبتهای اسید به آب بالاتر از $1/5$ نیز نه تنها راندمان واکنش افزایش نمی‌یابد بلکه زمان کامل شدن واکنش نیز به میزان قابل توجهی افزایش می‌یابد که از نظر صنعتی مطلوب نبوده و لذا نسبتهای بالاتر از $1/5$ انتخاب مناسبی نخواهد بود.

۲- دمای واکنش:

آب اضافه کرده و سپس دمای واکنش را در زمان حدود یک ساعت به دمای مورد نظر می‌رسانیم و مدت ۵ ساعت در این دما حرارت می‌دهیم نتایج به صورت زیر می‌باشد (جدول ۲).
 ونمودار (۲).

جدول ۲ - اثر دما بر راندمان واکنش

شماره واکنش	دما (°C)	(%) راندمان
1	100	34.0
2	110	86.0
3	115	87.0
4	120	97.0
5	125	90.6
6	130	90.6



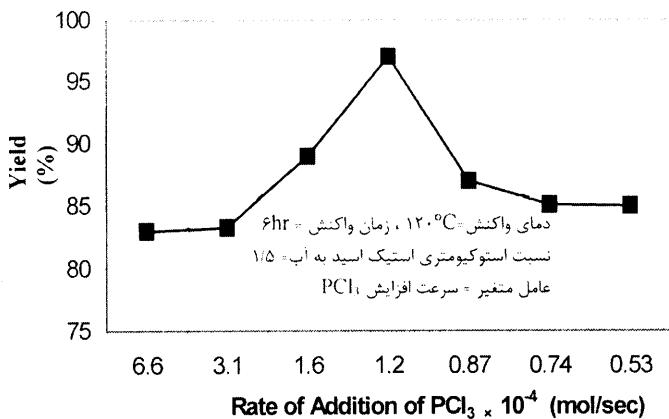
شکل ۲ - اثر دما بر راندمان واکنش

۳- سرعت افزایش PCl_3

آب اضافه نموده و سپس دمای واکنش را در زمان حدود یک ساعت به 120°C می‌رسانیم و مدت ۵hr در این دما حرارت می‌دهیم نتایج بدست آمده به صورت زیر می‌باشد (جدول ۳) و شکل (۳).

جدول ۳- تأثیر سرعت افزایش PCl_3 بر بهره واکنش

ردیف ردیف ردیف ردیف ردیف ردیف ردیف	شماره واکنش	مدت زمان افزایش PCl_3 (ثانیه)	سرعت افزایش $\text{PCl}_3 \times 10^{-4}$ (mole/sec)	بهره واکنش (%)
۱		75	6.6	83.0
۲		160	3.1	83.3
۳		315	1.6	89.0
۴		420	1.2	97.0
۵		570	0.87	87.0
۶		690	0.74	85.1
۷		765	0.53	85.0

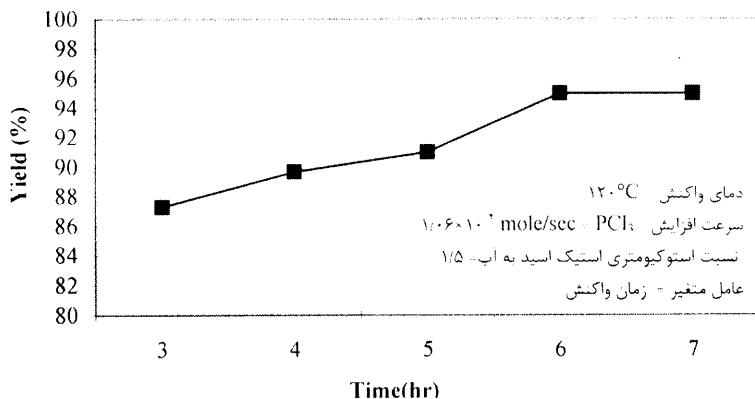
نمودار ۳ - تأثیر سرعت افزایش PCl_3 بر بهره واکنش

۴- زمان واکنش:

آب اضافه نموده و سپس دمای واکنش را در مدت زمان حدود پنجم ساعت به 120°C می‌رسانیم و سپس به مخلوط واکنش اجازه داده می‌شود تا به مدت مورد نظر در این دما (120°C) بماند. نتایج بدست آمده به صورت زیر می‌باشد(جدول ۴ و شکل ۴).

جدول ۴- اثر زمان بر بهره واکنش

شماره واکنش	(hr) زمان واکنش	راندمان واکنش (%)
1	3	87.3
2	4	89.7
3	5	91.0
4	6	95.0
5	7	95.0



نمودار ۴- اثر زمان بر بهره واکنش

بحث و نتیجه‌گیری:

همانطور که گفته شد برای تهیه HEDP، روش‌های متعددی وجود دارد که از بین آنها روش استفاده از PCl_3 ، استیک اسید و آب انتخاب شده است و دلایل انتخاب این روش نسبت به سایر روش‌ها راندمان بالا، در دسترس بودن و ارزان تر بودن مواد اولیه می‌باشد.

به منظور دستیابی به راندمان بالا پارامترهای نسبت استوکیومتری، دما و واکنش، سرعت افزایش PCl_3 و زمان واکنش بهینه شدند و برای بهینه سازی هر عامل عوامل دیگر را ثابت نگه داشته و عامل مورد نظر را تغییر می‌دادیم و برای هر کدام از این عوامل بهترین شرایط را به دست آوردیم که در زیر آمده است:

شرایط بهینه برای واکنش

سنت مولی مواد اولیه	(°C) دما	(hr) زمان	سرعت افزایش PCl_3 (mole/sec)	راندمان واکنش		
CH_3COOH ۱.۸	PCl_3 ۱.۰	H_2O ۱.۲	۱۲۰	۶	$1.2 \cdot 10^{-4}$	98%

بررسی های اسپکتروسکوپی:

برای شناسایی نمک تری سدیم HEDP از سه روش $^1\text{HNMR}$, IR و آنالیز عنصری استفاده شد.

طیف $^1\text{HNMR}$ ترکیب:

همانطور که در HEDP دیده می شود بر روی کربن مجاور CH_3 دو اتم فسفر قرار دارد و همانطور که می دانیم عدد کوانتموی اسپین هسته برای اتم فسفر برابر $5/2$ می باشد و با توجه به قاعده $2nI+1$ که در آن $n=1/2$ و $I=1/2$ می باشد، خواهیم داشت: $1=1+(2 \times 2 \times 0/5)=3$ و بنابراین انتظار داریم که طیف $^1\text{HNMR}$ ترکیب شامل یک سه تایی باشد که مربوط به هیدروژنهای متیل بوده که بوسیله دو اتم فسفر مجاور شکافته شده است و هنگامی که طیف $^1\text{HNMR}$ در D_2O گرفته می شود، یک سه تایی در آن دیده می شود.

طیف IR:

برای شناسایی طیف IR دو طیف یکی از نمونه استاندارد و یکی از نمونه سترنز گرفته شد و با مقایسه پیکهای شاخص در آنها نتیجه گرفتیم که دو ترکیب کاملاً با هم یکسانند.

آنالیز عنصری:

برای اینکه ببینیم آیا در pH حدود ۷ نمک تری سدیم HEDP را بدست آوردهیم بر روی ترکیب آنالیز عنصری انجام دادیم. ابتدا به روش کارل فیشر میزان آب موجود در نمونه، اندازه گیری و مشاهده شد که مقدار آن برابر ۸٪ می باشد از آنالیز عنصری مقادیر زیر بدست آمد:

$$\text{C}=8.11\%$$

$$\text{H}=2.50\%$$

$$\text{O}=43.6\%$$

و از نظر تئوری برای HEDP.3Na.1.21 H_2O در صد ترکیبات به صورت زیر است:

C=8.17%

H=2.52%

O=44.7%

از مقایسه بین مقادیر عملی و تئوری می بینیم که درصد ترکیبات تقریباً برابر هم هستند و بنابراین نتیجه می گیریم که در pH حدود ۷ نمک تری سدیم HEDP را بدست آوردهیم.

References

- Blum, H., Worms, K.H. (1973) *Preparation of 1-hydroxyalkane-1,1-diphosphonic acids*, Ger.Offen. DE2, 165, 833.
- Blum, H., Worms, K.H. (1975) *Production of methylphosphine oxides*, Ger.Offen. DE2, 407,460.
- Budnick, E.G. (1977) Plains Chemical Development Co., Chelation, US Patent 4, 020, 091.
- Hwa,C.M., Mitchell,W.A., (1987) Anti-corrosion composition, US Patent 4, 649, 025.
- Iverson, C.E., Prindle, J. (2002) *Method and composition for inhibiting biological fouling in an irrigation system*, US Patent 6,350,410.
- Iverson, J., Prindle,J. (1995) *Method for inhibiting the formation of crystalline mineral deposits on plants*, US Patent. 5, 422, 348.
- Kreh, R. P. (1992) *Corrosion inhibition in chelant solutions*, US Patent 5, 171, 47 .
- Mitcheil, R.S. (1972) *Process for preparing 1-hydroxy,organo-1,1-diphosphonic acid and the new products*, (Monsanto Co.) Ger.Offen. DE2, 132, 025.
- Pelayo,R.Z., Salvador,Y.D. (1979) *Process for preparing 1-hydroxy, ethylidene-1,1-diphosphonic acid and disodium salt*, Spain. ES471, 259.
- Starner, W.E., Yext, W.F. (1982) *Production of 1-hydroxyalkylidene-1, 1-diphosphonic acid esters*, US Patent 4, 332, 736.
- Vazopolos, S. (1976) *Process for preparing 1-hydroxy, ethylidene-1,1-diphosphonic acid*, (Monsanto Co.) US Patent 3, 959, 360.