

## مقایسه کارایی منعقد کننده های پلی آلمینیوم کلراید تجاری و آلوم در حذف فلوراید از آب

روشنک رضایی کلانتری<sup>۱</sup>، سهند جرفی<sup>۲</sup>، علی اسرافیلی<sup>۳</sup>، احمد عامری<sup>۴</sup>، رقیه برادر نیازی<sup>۵</sup>، آریان عاملی<sup>۶</sup>

تاریخ پذیرش: ۸۸/۹/۲۸ تاریخ دریافت: ۸۸/۵/۷

### چکیده

**زمینه و هدف:** فلوراید به طور طبیعی و همچنین از طریق پساب صنایع مختلف به محیط زیست منتشر می شوند. فلوراید موجود در آب آشامیدنی با توجه به غلظت آن و میزان کل جذب شده می تواند مفید یا مضر باشد. به دلیل سهولت اجرا، دسترسی آسان به منعقد کننده های آلوم و پلی آلمینیوم و ارزانی آنها، روش انعقاد به عنوان روش منتخب برای حذف فلوراید از آب مدنظر قرار گرفت. هدف از این مطالعه مقایسه کارایی منعقد کننده های پلی آلمینیوم کلراید تجاری و آلوم در حذف فلوراید از آب می باشد.

**مواد و روش ها:** آزمایشات در مقیاس آزمایشگاهی و به وسیله دستگاه جار انجام شد. متغیرهای این پژوهش شامل H<sub>p</sub>، دماز منعقد کننده مصرفی و غلظت فلوراید در شرایط تعریف شده مورد بررسی قرار گرفتند.

**یافته ها:** نتایج آزمایشات نشان می دهد که H<sub>p</sub> بهینه حذف فلوراید برای هر دو منعقد کننده برابر ۴ بود. غلظت آلوم و پلی آلمینیوم کلراید جهت حذف فلوراید به ترتیب ۲۴۰ و ۱۶۰ میلیگرم بر لیتر و بازده حذف برای هر دو منعقد کننده در H<sub>p</sub> و دماز منعقد کننده بهینه به ترتیب ۸۴/۲ و ۸۴/۴ درصد بود.

**نتیجه گیری:** با توجه به نتایج حاصل از این مطالعه می توان اظهار کرد که روش انعقاد روش مناسبی برای حذف فلوراید از آب می باشد و پلی آلمینیوم تجاری در حذف فلوراید قابل رقابت با آلوم می باشد.

**کلیدواژه ها:** فلوراید - انعقاد - آلوم - پلی آلمینیوم کلراید

### مقدمه

تولید شیشه و سرامیک، پالایش اورانیوم، صنایع الکترو شیمیایی، تولید گرافیت های دارای خلوص بسیار بالا، پرداخت فلزات، ساخت لاستیک و کود سازی، الکترولیز آلومینا وغیره مورد استفاده قرار می گیرد و از طریق پساب این صنایع به محیط زیست منتشر می شوند. تخلیه این فاضلابها به آبهای سطحی منجر به آلودگی آبهای زیرزمینی می شود. با توجه به آلودگی

فلوراید یک عنصر طبیعی در میان مواد معدنی، رسوبات رئوشاپیمایی و سیستمهای طبیعی آب است که از طریق آب آشامیدنی یا تغذیه از گیاهان وارد زنجیره غذایی بدن می شود [۱]. فلوراید و ترکیبات آن در دسترس بوده و به شکل گستره ای در صنایعی نظیر ساخت نیمه رساناها، نیروگاه های زغال سنگی برق،

۱-(نویسنده مسئول) عضو هیئت علمی دانشکده بهداشت، گروه مهندسی بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی ایران، تهران، ایران.

roshanak\_rezaeikalantari@yahoo.com

۲- دانشجوی دکتری بهداشت محیط - دانشگاه تربیت مدرس

۳- دانشجوی دکتری شیمی تجزیه دانشگاه تربیت مدرس

۴- عضو هیئت علمی دانشکده بهداشت - دانشگاه علوم پزشکی ایران

۵- دانش آموخته بهداشت محیط - دانشگاه علوم پزشکی ایران

۶- دانش آموخته بهداشت محیط - دانشگاه علوم پزشکی ایران

آلوم یکی از اولین مواد شیمیایی مطالعه شده برای حذف فلوراید از منابع آب آشامیدنی بوده به طور یکه در حال حاضر نیز هم به صورت تنها و هم به صورت ترکیبی با سایر مواد شیمیایی به عنوان عامل حذف فلوراید مورد استفاده قرار می گیرد [۱۰]. در مطالعه ای که توسط شیهاب دهیان و همکاران (۲۰۰۶) انجام شد، تأثیر  $\text{pH}$  و غلظت اولیه فلوراید در حذف فلوراید به وسیله اکسید منگنز پوشیده شده با آلمینیا مورد بررسی قرار گرفت.  $\text{pH}$  بهینه حذف فلوراید در این مطالعه در محدوده ۴-۷ تعیین شد و اکسید منگنز پوشیده شده با آلمینیا توانست نتایج قابل قبولی به همراه داشته باشد [۱۱]. در مطالعه دیگری توسط ورکو و همکاران (۲۰۰۷) حذف فلوراید توسط بقایای زائد کارخانجات ساخت آلوم مورد بررسی قرار گرفت. بیشترین مقدار فلوراید حذف شده به میزان ۸۵ درصد در دز از جاذب  $\text{L}/\text{g}$  ۱۶ در غلظت فلوراید اولیه  $\text{L}/\text{g}$  ۱۰ و محدوده  $\text{pH}$  معادل ۳-۸ به دست آمد [۱۲].

کارایی آلوم در حذف فلوراید به روش انعقاد به وسیله هو و همکاران (۲۰۰۳) مورد مطالعه قرار گرفته است. آنها نقش نسبت مولی هیدروکسید به یونهای فلوراید را به عنوان متغیر اصلی ارزیابی نمودند. نتایج حاکی از حذف ۱۰۰ درصد فلوراید به هنگامی بود که نسبت مولی یون های  $\text{OH}^-$  و یون های فلوراید به یون های  $\text{Al(OH)}^{3-}$  نزدیک ۳ بود. این امر قابلیت ترسیب همزمان یونهای فلوراید و هیدروکسید را آشکار می سازد [۱۳]. بنابر تحقیق انجام شده به وسیله اسماعیلی و همکاران استفاده از آلوم در فلوئور زدایی آبهای که قلیائیت آن ها بالاست، مطلوب می باشد زیرا که هر چه مقدار قلیائیت آب بیشتر باشد مقدار تشکیل ماده  $\text{Al(OH)}^{3-}$  نیز بیشتر خواهد بود و آن نیز بر روی حذف فلوراید تأثیر می گذارد [۱۴]. حذف فلوراید به وسیله آلوم توسط کمپ (Kemp) و اسکات (Scott) نیز مورد بررسی قرار گرفت. در این روش با استفاده از غلظت های بالاتر از ۲۵۰ میلی گرم بر لیتر آلوم می توان غلظت فلوئور را از  $1/\text{mg L}$  ۳/۶ به  $1/\text{mg L}$  ۱/۵ کاهش داد [۱۵]. گوآنتیو زنگ و همکاران (۲۰۰۵) مطالعه ای بر روی حذف فلوراید از آب توسط راکتور کواگولا سیون غشایی (MCR: Membrane Coagulation Reactor) انجام دادند. آنها در مقیاس آزمایشگاهی با تزریق دز از

آب های زبر زمینی [۱-۳] به ویژه در مناطق صنعتی ذکر شده، ضرورت توجه به حذف این آلاینده از آب های فوق الذکر حائز اهمیت می باشد.

فلوراید موجود در آب آشامیدنی با توجه به غلظت آن و میزان کل جذب شده می تواند مفید یا مضر باشد و به طور خاص وقتی که در محدوده مجاز  $1/\text{mg L}$  تا  $1/\text{mg L}$  موجود باشد برای کودکان زیر ۸ سال مفید است چرا که مانع پوسیدگی دندان می شود. آثار فیزیولوژیکی جذب مازاد فلوراید بر روی بدن انسان به شکل گستره ای مورد مطالعه قرار گرفته است [۴]. حد استاندارد WHO برای فلوراید  $1/\text{mg L}$  است [۵]. غلظت های بالاتر متابولیسم عناصری مانند کلسیم و پتاسیم را در بدن تحت تأثیر قرار می دهد. متداول ترین علائم مواجهه مزمن با فلوراید شامل فلوروزیس دندانی و فلوروزیس اسکلتی است که می تواند منجر به تغییر شکل دائم استخوان ها و مفاصل شود. سایر اثرات مواجهه با فلوراید مازاد از طریق آب آشامیدنی شامل لکه دار شدن دندانها، آسیب به غدد درون ریز، تیروئید، کبد، نرم شدن استخوان ها، استخوانی شدن تاندون ها و رباط ها و کاهش فضای داخلی بین مهره های ستون فقرات و مخصوصاً اولین مهره گردان می باشد. این عوارض در مناطق گرمسیری که مردم مقادیر زیادی آب مصرف می کنند و غلظت فلوراید در اثر تبخیر افزایش می یابد تشیدی می گردد (استاندارد فلوراید در مناطق سردسیر  $2/\text{mg L}$ ) است [۵, ۶]. مشکلات فلوراید در جوامع روستایی و شهرهای کوچک و به ویژه در کشورهای جهان سوم حاد تر است [۷].

تاکنون روش های زیادی نظری ترسیب شیمیایی به وسیله نمک های کلسیم و آلمینیوم، جذب به وسیله آلمینیای فعال، آلوم، زغال چوب، خاکستر، استفاده از گرانول تری کلسیم فسفات، رزین های تبادل یونی، فرایندهای غشایی نظری نانوفیلتراسیون و روش های حذف فیزیکی (اسمز معکوس و الکترودیالیز) و الکتروکواگلاسیون [۹, ۸] برای حذف فلوراید مورد بررسی قرار گرفته است. مایلر و رو بوسکی در سال ۱۹۷۴ اظهار نمودند که حذف فلوراید در اثر جذب فلوئور بر روی  $\text{Al(OH)}^{3-}$  اتفاق می افتد و هیدروکسید آلمینیوم و فلوئور جذب شده در اثر ترسیب از آب جدا می شود.

دستگاه اسپکتروفوتومتر، با محلول رفرنس جذب صفر را تنظیم، سپس جذب نمونه‌ها در طول موج ۵۷۰ nm متر اندازه‌گیری می‌شد [۱۹].

#### تعیین pH بهینه

کلیه آزمایشات در مقیاس آزمایشگاهی و به وسیله دستگاه آزمایش جار انجام شد. با توجه به اهمیت pH در راندمان حذف فلوراید، در این قسمت ۶ بشر جارتست با آب شهر و سپس با آب دوبار تقطیر کاملاً شسته شد. با استفاده از محلول ذخیره (استوک) ۱۰۰ mg/L، محلول‌های ۵ mg/L فلوراید تهیه و pH محلول هابه ترتیب بر روی مقدار ۲، ۴، ۶، ۸، ۱۰ و ۱۲ تنظیم گردید. به منظور تعیین دمازه‌ضروری منعقد کننده از آزمایشات اولیه (Pre-Test) استفاده شد و محدوده غلظتی مناسب تعیین گردید. از محلول استوک ۲۰ g/L آلوم که قبل‌نهیه شده بود، به هر بشر اضافه گردید به طوری که غلظت آلوم در هر محلول به میزان ۲۰۰ mg/L حاصل شود. بعد از انجام آزمایش جارتست (۳ ثانیه با سرعت ۲۰۰ دور در دقیقه، ۱۵-۲۰ دقیقه با سرعت ۴۰ دور در دقیقه و ۳۰ دقیقه ته نشینی) از هر یک از بشرها نمونه برداشته شد و بعد از صاف کردن با صافی ۴۵٪ میکرون، جذب نمونه‌ها با دستگاه اسپکتروفوتومتری خوانده شد. در آزمایش با پلی آلومینیم کلراید نیز همین مراحل تکرار شد، اما از محلول استوک ۵ g/L پلی آلومینیم کلراید، به میزانی به هر بشر اضافه شد تا غلظت نهایی ۱۴۰ mg/L به دست آید.

**تعیین دمازه‌بهینه منعقد کننده**  
بعد از مشخص شدن pH بهینه، دمازه‌بهینه منعقد کننده آلوم با استفاده از مقدار مشخص غلظت فلوراید تعیین گردید. بدین ترتیب بعد از تنظیم pH بهینه به ۶ بشر جارتست حاوی غلظت ۵ mg/L فلوراید، غلظت‌های مختلف ۴۰، ۱۰۰، ۲۰۰، ۲۴۰، ۳۰۰ mg/L آلوم اضافه شد. بعد از انجام آزمایش جارتست طبق مرحله قبل جذب نمونه‌ها قرائت شده و بهترین دمازه منعقد کننده براساس محلولی که بالاترین راندمان حذف فلوراید را داشته است تعیین گردید.  
برای تعیین دمازه‌بهینه منعقد کننده پلی آلومینیم کلراید مراحل همانند مرحله قبل برای آلوم تکرار شد

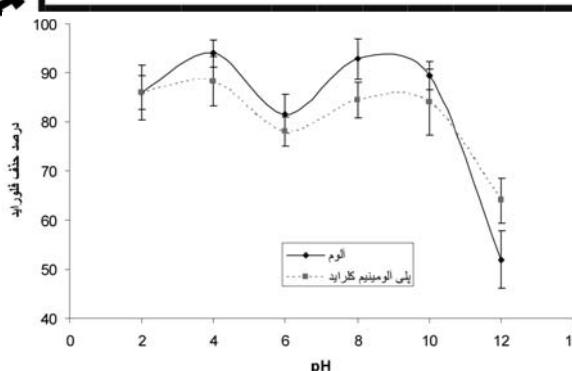
مناسب مواد شیمیایی به MCR، غلظت فلوراید را از ۴ mg/L در آب خام به کمتر از ۱ mg/L رساندند و غلظت باقی مانده کمتر از ۵ mg/L بود. در این آزمایشات نشان دادند که برای حذف ۱ گرم از فلوراید تقریباً ۵۰ گرم آلوم مصرف می‌شود. [۱۶]. کلاب و استولتن برگ نشان دادند که فلوراید به وسیله کواگولاسیون با آلوم حذف می‌شود و pH بهینه برای این کار ۷-۷.۵/۵-۵ می‌باشد. این دونفر در سال ۱۹۵۸ نشان دادند که استفاده از مقدار ۲۵۰ mg/L آلوم میزان فلوراید را از ۳/۶ mg/L به ۰.۳ mg/L کاهش داده است [۱۷]. موهومکاران (۲۰۰۳) در تحقیقی بر روی حذف فلوراید با استفاده از پلی آلومینیوم کلراید نشان دادند که این ماده به عنوان منعقد کننده تا حدود ۸۵٪-۸۵٪ می‌تواند فلوراید را حذف نماید. میزان حذف به غلظت و رودی فلوراید بستگی داشت [۱۸].

با نگرش به مطالعات انجام شده توسط سایر محققان و بررسی‌های صورت گرفته کارایی دو منعقد کننده آلوم در مقیاس آزمایشگاهی و پلی آلومینیوم کلراید در حذف فلوراید در مقیاس آزمایشگاهی در این مطالعه مورد بررسی قرار گرفت. هدف از این مطالعه مقایسه بازده حذف فلوراید به وسیله آلوم و پلی آلومینیوم کلراید صنعتی و تعیین شرایط بهینه عوامل مؤثر در بهره‌برداری، شامل pH و دمازه منعقد کننده است.

#### روش بورسی

##### مواد و معرفه‌ها

منعقد کننده آلوم با خلوص آزمایشگاهی (Grade Analytical) از شرکت مرک و پلی آلومینیوم کلراید در مقیاس صنعتی از شرکت طرح و توسعه صادرات تهیه گردید. درجه خلوص پلی آلومینیوم کلراید صنعتی ۳۰ درصد بود. از فلورید سدیم (NaF) برای تهیه محلول استوک فلوراید ۱ mg/L استفاده گردید. در این مطالعه معرف اسپندزار به نسبت یک به پنج ریق و سپس مورد استفاده قرار گرفت. محلول رفرنس مورد نیاز با اضافه کردن یک میلی لیتر معرف اسپندزار و ۱ mL معرف اسید زیرکونیل به ۱۰ mL میلی لیتر از آب دوبار تقطیر ساخته شد. از محلول رفرنس برای صفر کردن دستگاه استفاده شد. در هر مرحله قبل از قراردادن نمونه‌هادر



شکل ۱: تغییرات بازده حذف فلوراید pH های متغیر و غلظت منعقد کننده و فلوراید ثابت

حذف در pH معادل ۱۲ و به میزان ۵۲ درصد بوده است. بیشترین و کمترین راندمان حذف فلوراید توسط پلی آلمینیوم کلراید به ترتیب در pH های معادل ۴ و ۱۲ و به میزان ۸۸/۲ و ۶۴ درصد بوده است. pH بهینه حاصل از این مرحله برای هر دو منعقد کننده برابر ۴ بوده است.

دزاز بهینه ماده منعقد کننده در استفاده از آلوم و پلی آلمینیوم کلراید در مرحله دوم و بنابر نتایج مرحله اول دزاز بهینه ماده منعقد کننده مصروفی در pH معادل ۴ تعیین شد. غلظت اولیه فلوراید در همه نمونه ها ۵ mg/L بود. بیشترین بازده حذف معادل ۸۴/۲ درصد مربوط به غلظت آلوم ۲۴۰ mg/L بود. دزاز بهینه پلی آلمینیوم کلراید برابر ۱۶۰ mg/L با بازده حذف ۸۴ درصد بود. نتایج مرحله تعیین دزاز بهینه آلوم و پلی آلمینیوم کلراید در شکل ۲ نشان داده شده است.

تأثیر غلظت منعقد کننده بر عملکرد انعقاد در آخرین مرحله مطالعات اثر دزاز بهینه و pH بهینه بر غلظت های مختلف فلوراید مورد بررسی قرار گرفت. غلظت ۳ mg/L فلوراید با بازده حذف ۹۳/۲ درصد به هنگام کاربرد آلوم دارای بیشترین بازده حذف بوده است. همچنین به هنگام استفاده از پلی آلمینیوم کلراید به عنوان منعقد کننده، بیشترین بازده حذف ۹۰/۶ درصد مربوط به غلظت ۷ mg/L فلوراید بود. نتایج این بخش از مطالعات در شکل ۳ نشان داده شده است. شکل ۳ نشان می دهد که بازده حذف فلوراید به هنگام کاربرد آلوم به عنوان منعقد کننده، به موازات افزایش غلظت فلوراید از ۳ mg/L به بالا کاهش می یابد. اما این

ولی غلظت پلی آلمینیوم کلراید اضافه شده به هر یک از بشرها ۱۴۰، ۱۰۰، ۵۰، ۲۵ و ۲۰۰ mg/L بود.

### تأثیر غلظت منعقد کننده بر عملکرد انعقاد

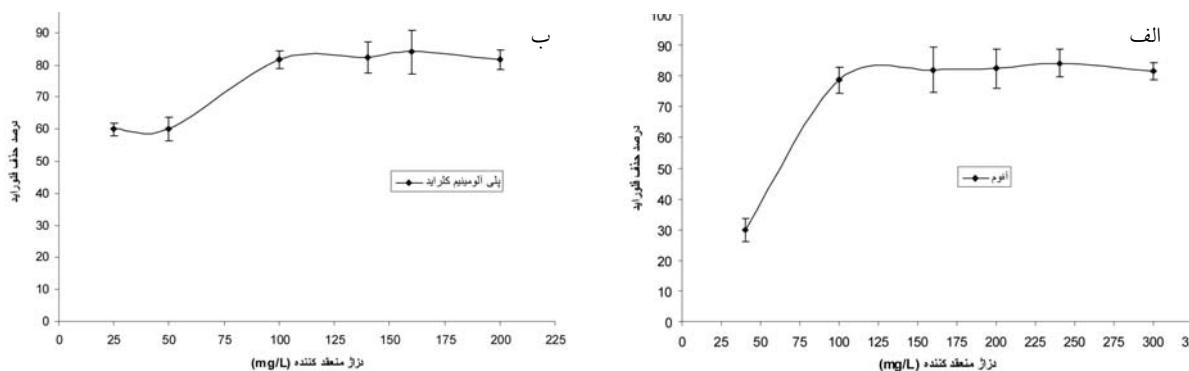
به منظور بررسی تأثیر ماده منعقد کننده در غلظت های مختلف فلوراید، ۲۵۰ mL محلول با غلظت های مختلف فلوراید (۱، ۳، ۵، ۷، ۹ و ۱۰ mg/L) در عبیر جارت است ریخته شد و پس از تنظیم pH بهینه و دزاز بهینه منعقد کننده که از مراحل قبلی بدست آمده آزمایش جارت است انجام شد. پس از قرائت جذب نمونه هاراندمان حذف فلوراید برای هر یک از منعقد کننده ها در غلظت های مختلف تعیین گردید.

### روش های آزمایشگاهی

pH های لازم پس از آماده سازی محلول های موردنظر با استفاده از اسید سولفوریک و سود، توسط دستگاه pH متر تنظیم شد. برای تهییه منحنی کالیبراسیون غلظت های صفر تا ۱/۴ mg/L فلوراید با استفاده از محلول استوک ۱۰۰ mg/L فلوراید تهییه گردید. بعد از اضافه کردن معرف ها (یک mL اسید زیرکونیل و یک mL معرف اسپندز) جذب محلول های استاندارد تهییه شده در طول موج ۵۷۰ نانومتر خوانده شد. براساس جذب های خوانده شده و غلظت های معلوم، منحنی استاندارد رسم شد. از این منحنی برای بدست آوردن غلظت نمونه های مجھول با جذب های خوانده شده از دستگاه اسپکتروفتومتری CECIL مدل ۷۴۰۰ ساخت کشور انگلستان استفاده گردیده است. همه داده های آزمایشگاهی ارائه شده در طول مطالعات بر مبنای میانگین حسابی، با حداقل ۳ بار تکرار آزمایش بوده که پس از حذف داده های مخدوش و غلط ثبت می گردیده اند. در مجموع ۱۰۸ نمونه در مراحل مختلف مطالعه برداشت شد.

### یافته ها

pH بهینه حذف فلوراید با استفاده از آلوم و پلی آلمینیوم کلراید نتایج این مرحله از مطالعات در شکل ۱ نشان داده شده است. بیشترین درصد حذف فلوراید توسط آلوم در pH معادل ۴ و به میزان ۹۴ درصد و کمترین درصد



شکل ۲: بازده حذف فلوراید در غلظت‌های مختلف (الف) آلوم و (ب) پلی آلمینیوم کلراید در pH برابر ۴

است. در مطالعاتی توسط گوانتیوزنگ [۱۶] و کلاپ استونتن برگ [۱۷] حذف فلوراید توسط آلوم به روش انعقاد مورد بررسی گرفت. pH بهینه به ترتیب در محدوده ۷-۶/۵ و ۷-۶/۵ بوده است. با توجه به نتایج حاصله می‌توان pH در محدوده اسیدی را به عنوان pH مناسب حذف انتخاب نمود. اگر چنانچه pH بهینه انتخاب گردد میزان مواد منعقد کننده کمتری مصرف شده و متعاقب آن لجن کمتری نیز تولید می‌گردد در نتیجه از نظر اقتصادی مناسبتر خواهد بود. در مورد پلی آلمینیوم کلراید نیز حذف مناسبی در pH معادل ۸ صورت گرفته است، اما حداکثر حذف به عنوان مبدأ قرار داده شد و بر این اساس ادامه آزمایشات بر اساس pH برابر ۴ انجام پذیرفت. در سایر تحقیقات انجام شده نیز pH بهینه، حذف در محدوده خنثی تا اسیدی برای آلوم رخ داده است و در تحقیقی که توسط مو و همکاران (۲۰۰۳) برای حذف فلوراید توسط پلی آلمینیوم کلراید انجام شد، محدوده خاصی برای pH توصیه نشده است [۱۸].

شکل ۲ نشان می‌دهد که مؤثرترین دزاژ آلوم در حذف فلوراید مقدار ۲۴۰ mg/L و راندمان حذف در استفاده از مقدار مذکور آلوم ۸۴/۲ درصد بوده است. مقدار آلوم حاصله بیش از مقدار پیشنهادی گوانتیوزنگ و همکاران است که از فرایند انعقاد به همراه راکتور غشایی استفاده نمودند. مقدار پیشنهادی آنان ۵۰ گرم آلوم به ازای هر یک گرم حذف فلوراید بوده است. اما با توجه به اینکه در مطالعه گوانتیوزنگ و همکاران از فرایند حذف غشایی نیز استفاده شده [۱۶] و فرایند مذکور در مقیاس با فرایند انعقاد به تنها یک

ام در پلی آلمینیوم کلراید مصدق نداشته و افزایش غلظت فلوراید تؤام بانوساناتی در بازده حذف بوده ولی روند کلی آن نشان می‌دهد که به موازات افزایش غلظت فلوراید تا غلظت ۷ mg/L، بازده حذف افزایش یافته است.

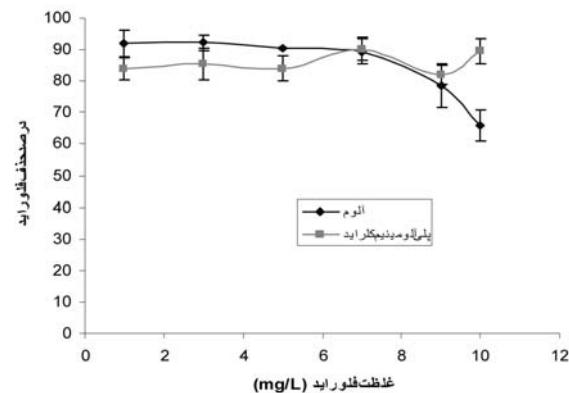
### بحث و نتیجه گیری

با توجه به نتایج مرحله اول مطالعه، pH معادل ۴ به عنوان pH بهینه حذف فلوراید تعیین شد زیرا بیشترین حذف در pH مذکور مشاهده شد. با توجه به حد مجاز فلوراید در آب مناطق مختلف خصوصاً مناطق معتدل و سردسیر و با توجه به مقادیر باقیمانده فلوراید در pH های ۶، ۸، برای حذف فلوراید می‌توان در محدوده pH های معادل ۸-۶ نیز عمل نمود. با توجه pH انجام واکنش هامی توان نتیجه گیری کرد که مکانیزم اصلی انعقاد در این فرایند مکانیزم جذب سطحی و خنثی سازی با رو تشكیل یون های فلزی آلمینیوم مثبت بوده است. یکی از دلایل مصرف کمتر آلوم نسبت به پلی آلمینیوم کلراید می‌تواند درصد بیشتر سهم مکانیزم جذب سطحی و خنثی سازی بار برای آلوم در مقایسه با پلی آلمینیوم کلراید باشد. با توجه به اینکه پلی آلمینیوم کلراید در pH های بالاتر بازده حذف بیشتری داشت، می‌توان نتیجه گیری کرد که مکانیزم انعقاد جارویی نیز در کاربرد پلی آلمینیک کلراید نقش داشته است. به دلیل مصرف بیشتر مقدار ماده منعقد کننده در مکانیزم انعقاد جارویی نسبت به جذب سطحی و خنثی سازی بار می‌توان اظهار کرد که یکی از دلایل مصرف بیشتر پلی آلمینیوم کلراید این امر بوده

فلوراید باقیمانده حاصل از فرایند انعقاد توسط پلی آلمینیوم کلراید نشان می دهد که غلظت  $160\text{ mg/L}$  ماده منعقد کننده مذکور برای حذف فلوراید در محدوده غلظتی  $5\text{ تا }10\text{ mg/L}$  مناسب است. نتایج این مرحله از آزمایشات نشان می دهد که دزاز پلی آلمینیوم کلراید مصرفی به غلظت اولیه فلوراید بستگی دارد که با نظریه مو و همکاران (۲۰۰۳) هماهنگ است، اما راندمان حذف بیش از محدوده حذف توسط مو و همکاران بوده است [۱۸]. بیشترین راندمان حذف مربوط به غلظت اولیه  $7\text{ mg/L}$  و  $10\text{ mg/L}$  فلوراید بوده است.

به طور کلی تعیین دزاز بهینه ماده منعقد کننده دارای اهمیت بهداشتی و اقتصادی می باشد. از یک سو استفاده و خریداری مواد شیمیایی هزینه بربوده واز سویی دیگر کاربرد مزاح آلوم، ضمن مصرف قلاییت سختی دائمی آب را افزایش داده که به نوبه کیفیت شیمیایی آب را تحت تاثیر قرار می دهد. همچنین مطالعات بهداشتی رابطه مستقیم آومینیوم با آزادی مر را در انسان تایید کرده است. برای حذف هر گرم فلوراید در محدوده غلظتی  $5\text{ تا }10\text{ mg/L}$  مقدار  $29\text{ تا }53\text{ گرم آلوم}$  و  $19\text{ تا }38\text{ گرم پلی آلمینیوم کلراید}$  در صد مورد نیاز است. راندمان حذف فلوراید توسط آلوم و پلی آلمینیوم کلراید در غلظت های مختلف فلوراید به غلظت اولیه فلوراید بستگی داشته و به ترتیب در محدوده  $93\text{ و }90\text{ و }82\text{ درصد بود}.$

مطالعات گسترده ای با استفاده از روش های گوناگون برای حذف فلوراید از محیط آبی انجام شده است. مجنگار و همکاران در تحقیقی از روش جذب به وسیله زغال فعال برای حذف فلوراید از آب استفاده کردند. آنها موفق به کاهش فلوراید اولیه از غلظت  $12\text{ mg/L}$  به  $2\text{ mg/L}$  شدند. به عبارتی کاهش فلوراید معادل  $79\%$  در صد بوده است که تقریباً با در نظر گرفتن غلظت ورودی قابل مقایسه با یافته های این تحقیق می باشد [۲۰]. روش های جذب الکتروشیمیایی نیز دارای کارایی قابل قبولی در حذف فلوراید از آب بوده اند. چن لو یانگ و همکاران از یک راکتور الکتروشیمیایی بالاکثرودهای آندی آلمینیومی برای تولید جاذب فلوراید در محیط مایع استفاده کردند. سیستم قادر بود غلظت فلوراید را در مدت زمان ۲ دقیقه



شکل ۳: تغییرات بازده حذف فلوراید در دزاز بهینه منعقد کننده و pH بهینه در برابر غلظت های فلوراید متغیر

فرایند گران است، در تحقیق حاضر مقدار فلوراید باقیمانده در فرایند انعقاد را محدوده قابل قبولی است [۱]، دزاز حاصله از نتایج این آزمایش را می توان دزاز مناسب و قابل قبولی محسوب نمود، ضمن اینکه مقدار پیشنهادی از مقدار پیشنهادی توسط کلاب و استونتن برگ کمتر است. با توجه به شکل ۲ و ۳ مقادیر حذف و مقدار آلوم مورد نیاز به غلظت اولیه  $5\text{ تا }10\text{ mg/L}$  بستگی دارد. در محدوده غلظت اولیه  $5\text{ تا }10\text{ mg/L}$  میزان آلوم مصرفی به ازای هر گرم فلوراید در محدوده  $29\text{ تا }53\text{ گرم}$  بوده است که در محدوده پیشنهادی گوانتیوزنگ و همکاران است [۱۷].

نتایج آزمایشات نشان می دهد که در استفاده از دزاز  $10\text{ میلی گرم بر لیتر آلوم}$  غلظت فلوراید باقیمانده در آب در حدود  $1/06\text{ mg/L}$  است که در محدوده قابل قبول برای مناطق سردسیر است [۱]. با توجه به استانداردهای EPA این مقدار آلوم می تواند برای تأمین غلظت فلوراید به میزان کمتر از حد اکثر غلظت مجاز نیز مناسب باشد. مصرف مقدار کمتر ماده منعقد کننده منجر به تولید لجن کمتری شده و مشکلات ناشی از دفع لجن کمتر خواهد شد و این امر از چند جنبه به صرفه است:

۱- هزینه مواد منعقد کننده کاهش می یابد.

۲- لجن کمتری تولید می شود.

۳- مشکلات ناشی از دفع لجن به لحاظ ذخیره سازی، حمل و نقل و هزینه های مربوط به آن کاهش می یابد.

دزاز آلوم مصرفی در این مطالعه بسیار کمتر از محدوده مصرفی در تحقیق اسماعیلی است [۱۴].

Nicolasb S., Elmidaoui A. Fluoride removal from brackish water by electrodialysis. Desalination, 2001, 133(3): 215-223.

7- Tang Y., Guan X., Su T., Gao N., Wang J. Fluoride adsorption onto activated alumina: Modeling the effects of pH and some competing ions. *Colloids and Surfaces A: Physicochem. Eng. Aspects*, 2009, 337(1-3): 33-38.

8- Viswanathan N., Sairam S., Meenakshi S. Development of multifunctional chitosan beads for fluoride removal. *J. Hazard. Mater.*, 2009, 332(2): 280-290.

9- Qianhai Z., Chen X., Wei L., Chen G. Combined electrocoagulation and electroflotation for removal of fluoride from drinking water. *Journal of Hazardous Materials*, 2008, 159(2-3): 452-457.

10- Benefield.L.D.J.F.Judkins and B.L. weinand frocess chemistry for water and waste water treatment frentice Hall and Englwood cliffs, 1982.

11- Shihabudheen M., Maliyekkal, Kumar S., Ligy P. Manganese-oxide-coated alumina: Apromising sorbent for defluoridation of water. *Water Research*, 2006, 40(19): 3497 - 3506.

12- Worku N., Feleke Z., Chandravanshi B. Removal of excess fluoride from water using waste residue from alum manufacturing process. *Journal of Hazardous Materials*, 2007, 147(3): 954-963.

13- Hu C., Lo S., Kuan W. Effects of the molar ratio of hydroxide and fluoride to Al(III) on fluoride removal by coagulation and electrocoagulation. *Journal of Colloid and Interface Science*, 2005, 283(1):472-476.

14- Esmaeili L (2003) Hazf Floeid az Ab-e-Ashamidani tedadi az Roostahaye Tabaeae Shahre Poldasht ba raveshe Tarsib Aloum. 6th International Congress on Environmental Health.

15- Montgomery.J.Industrial wastewater treatment technology, John wiley and sons 1985

16 - Zhang G., Gao Y., Zhang Y., Gu P. Removal of fluoride from drinking water by a membrane coagulation reactor (MCR). *Desalination*, 2005, 177(1-3): 143-155.

17- Tripathy, S.S. and Raichur, A.M. Abatement of fluoride from water using manganese dioxide-coated activated alumina. *Journal of Hazardous Materials*, 2008 153: 1043-1051

18- Mu G., Vindhini., Padmapriya G., Sathyanarayanan K., Sabuman P. An improved method for defluorication. *Indian J Envion Health*, 2003, 45 (1): 65-72.

19- APHA. Standard Methods for the Examination of Water & Wastewater. 21Th edition, Washington DC, USA. 2005.

20- Mjengera H., Mkongo G. Appropriate defluoridation technology for use in fluorotic areas in Tanzania. *Physics and Chemistry of the Earth*, 2003, 28(20-27): 1097-1104.

21-Chen-Lu Y., Dluhy R. Electrochemical generation of aluminum sorbent for fluoride adsorption. *Journal of Hazardous Materials*, 2002, 94(3): 239-252.

از ۱۶ به mg/L و در مدت زمان ۴ دقیقه از ۲mg/L کاهش دهد که در محدوده مقادیر به دست آمده این مطالعه در شرایط بهینه می باشد [۲۱].

با توجه به نتایج حاصل از این مطالعه و نتایج مطالعات انجام شده توسط دیگران می توان اظهار نمود که روش انعقاد روش بسیار مناسبی برای حذف فلوراید از آب می باشد و هر دو منعقد کننده مورد بررسی در این مطالعه (آلوم و پلی آلومینیوم کلراید تجاری) دارای کارایی بسیار مطلوبی در حذف فلوراید از محیط مایع می باشند. بنابراین با در نظر گرفتن ملاحظات اقتصادی و شرایط فنی و تکنولوژیکی محلی می توان این روش رانیز به عنوان یکی از آلترناتیووهای قابل توجه به هنگام طراحی و انتخاب روش حذف فلوراید برای دستیابی به استانداردهای ملی و منطقه‌ای مدنظر قرارداد.

## تشکر و قدردانی

بدین وسیله از حمایت های مالی و معنوی دانشگاه علوم پزشکی ایران برای انجام طرح تحقیقاتی دانشجویی کد ۷۶ تشرکر و قدردانی به عمل می آید.

## منابع

1- Tripathy S., Bersillon J., Gopal K. Removal of fluoride from drinking water by adsorption onto alum-impregnated activated alumina. *Separation and Purification Technology*, 2006, 50(3): 310-317.

2- Yan H., Shuguang W., Xianfeng Z. Adsorption of fluoride from water by aligned carbon nanotubes. *Material Research Bulletin*, 2003, 38(3): 469-476.

3- Shen F., Chen X., Gao P., Chen G. Electrochemical removal of fluoride ions from industrial wastewater. *Chemical Engineering Science*, 2003, 58(3-6): 987 - 993.

4- Srimurali M., Pragathi A., Karthikeyan J. A study on removal of fluorides from drinking water by adsorption onto low-cost materials. *Environmental Pollution*, 1998, 99(2): 285-289.

5- Mekonen A., Kumar P., Kumar A. Integrated biological and physicochemical treatment process for nitrate and fluoride removal. *Water research*, 2001, 35(13): 3127-3136.

6- Zakia A., Barioub B., Mameri N., Taky M.,