

مروزی بر حلالهای سلولز برای تولید الیاف

بشر ساخته

A Review of Cellulose Solvents for Man-Made Fiber Production

مهرداد نوری ، محمد حقیقت کیش

دانشگاه صنعتی امیرکبیر ، دانشکده مهندسی نساجی

دربافت: ۷۳/۳/۱ ، پذیرش: ۷۳/۷/۵

چکیده

در صنایع تولید الیاف بشر ساخته، موضوع حلال مناسب برای سلولز همواره از اهمیت خاصی برخوردار بوده است. تلاش پیشگیر و مداوم برای یافتن حلالی که از نظر فنی و اقتصادی مطلوب باشد از حدود دو قرن پیش شروع شده است و همچنان ادامه دارد.

این مقاله، مروزی کوتاه و اجمالی بر موضوع حلالهای سلولز برای تولید الیاف بازیافتی دارد. به علاوه، تبیجه مطالعات پژوهشگران در این زمینه مورد بحث قرار می‌گیرد. در ضمن برای نشان دادن قابلیت حلال، خواص فیزیکی الیاف تولیدی از آن با هم مقایسه می‌شود. با اینکه تحولات شگرفی در ارائه حلالهای جدید ملاحظه می‌شود و الیاف حاصل از حلالهای جدید و پژوهشگرانهای مناسی دارند، ولی به نظر می‌رسد که تحقیقات برای دستیابی به فرایندی ساده و فاقد مسائل زیست محیطی همچنان باید ادامه یابد.

واژه‌های کلیدی: سلولز، حلال، رسنگی، ویسکوز، الیاف

Key Words : cellulose, solvent, spinning, viscose, fibers

مقدمه

سلولز، خواص برخی از انواع الیاف تولیدی مقایسه و نتایج تفسیر می‌شود.

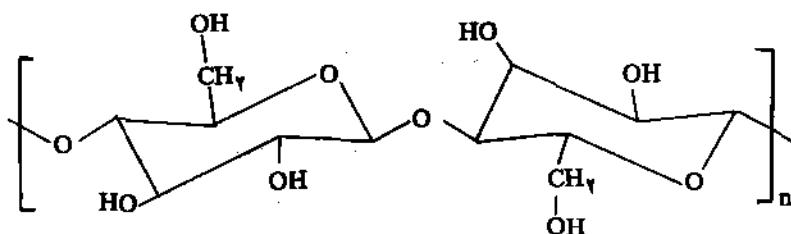
بحث

در این بخش منابع و ساختار شیمیایی سلولز، الیاف سلولزی، حلالهای سلولز و تولید الیاف از حلالهای مختلف مورد بحث و بررسی قرار می‌گیرند.

منابع و ساختار شیمیایی سلولز
(cotton linters) گیاهان منشاً اصلی سلولزند و چوب و خردکهای پنبه

سلولز که یکی از پلیمرهای فراوان طبیعی است، در قرن نوزدهم میلادی برای تولید اولین انواع الیاف بشر ساخته مورد استفاده قرار گرفت [۱-۵]. سلولز یک منبع طبیعی در تهیه الیاف بشر ساخته است و هم اکنون حدود نیمی از این الیاف در جهان از سلولز تولید می‌شوند. قابل توجه است که همان ابتدای ظهور الیاف سلولزی موضوع انحلال پذیری سلولز مورد توجه بسیاری از محققان بوده است و این تلاش برای یافتن حلالی مناسب هنوز ادامه دارد.

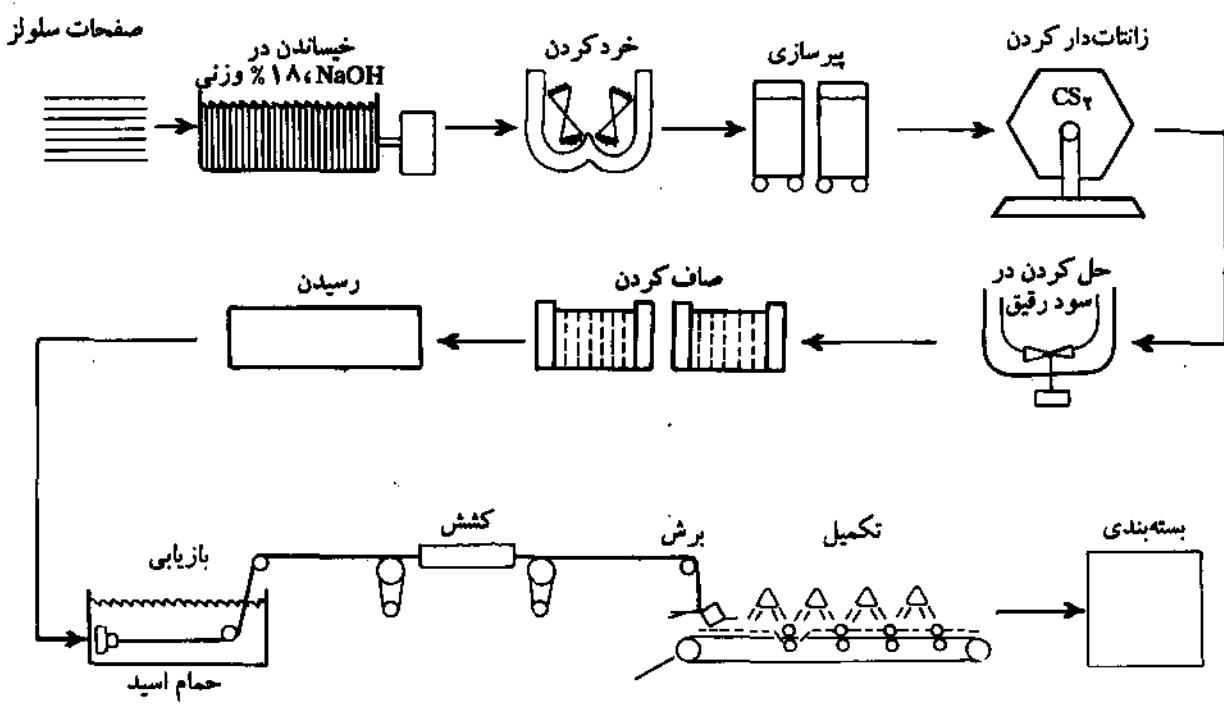
در این مقاله، ابتدا منابع و ماهیت سلولز مورد بحث قرار می‌گیرد. در قسمت دوم، روش‌های معمول تولید الیاف از این منبع و اشکالات آن بررسی می‌شود. ضمن اشاره به حلالهای مختلف



شکل ۱ - ساختار شیمیایی سلولز [۲].

هیدروژنی است [۲]. ساختار شیمیایی سلولز در شکل ۱ نشان داده شده است. درجه پلیر شدن (DP) سلولز طبیعی حدود ۱۴۰۰۰ است، ولی اغلب عملیات خالص‌سازی آن را تا ۲۵۰۰ کاهش می‌دهد [۲]. سلولز در طبیعت به صورت ۱۰۰٪ خالص وجود ندارد و همواره مواد دیگری مانند پکتینها، همی سلولز، پروتئین و لیگنین با آن همراه است. این گونه ناخالصیهای سلولز مورد بحث پژوهشگران قرار گرفته است [۲] برای استفاده از سلولز در صنایع مختلف، به ویژه تولید الیاف، ابتدا باید ناخالصیهای آن را جدا کرد.

منابع عمده سلولز برای مصارف صنعتی هستند [۱]. شناخت فرمول شیمیایی سلولز مورد توجه بسیاری از پژوهشگران بوده است [۲]. اولین بار پیان [۲] ملاحظه کرد که سلولهای اغلب گیاهان خواص مشابهی دارند. از این رو این مواد را، که سالانه در حد میلیونها تن توسط عمل فوتوسترات در طبیعت تولید می‌شوند، سلولز نام نهاد. نام شیمیایی سلولز پلی ۱ و ۴، $\text{C}_6\text{H}_{10}\text{O}_5$ گلوكز است. ساختار شیمیایی آن روبانی شکل است و این حالت مناسب برای تشكیل لیفچه از راه نزدیک شدن مولکولها بهم و ایجاد پیوندهای



شکل ۲ - مراحل مختلف تولید الیاف ویسکوز [۴].

الیاف سلولزی

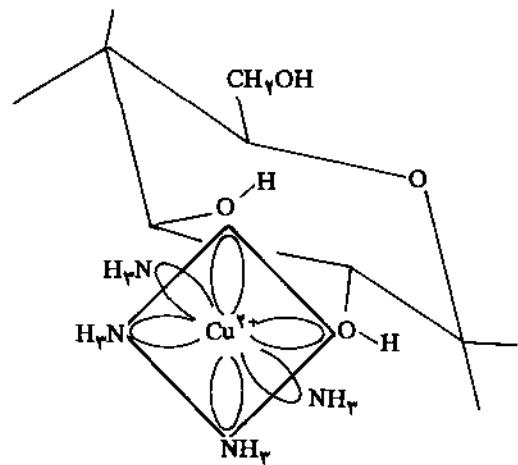
مهترین کاربرد سلولز در صنایع نساجی اختصاص به تولید الیاف سلولزی نظیر ویسکوز ریون، مس - آمونیوم ریون دی استات و تری استات دارد.

تولید الیاف سلولزی بازیافتی از سال ۱۸۸۵، بعد از ثبت اختراع تولید الیاف ابریشم مصنوعی توسط شاردونت فرانسوی (الیاف شاردونت) آغاز شد [۳]. امروزه، دو فرایند اصلی مس - آمونیوم و ویسکوز برای تولید الیاف سلولزی بازیافتی مورد استفاده قرار می‌گیرند. در هر کدام از این فرایندها از روش‌های خاصی برای حل کردن سلولز استفاده می‌شود.

امروزه برای تهیه الیاف سلولزی بازیافتی از فرایند ویسکوز به طور وسیعی استفاده می‌شود [۱، ۲-۵]. تهیه الیاف ویسکوز در سه مرحله مهم انجام می‌گیرد:

- تهیه محلول ریستندگی یا تهیه محلول ویسکوز،
- ریستندگی و تولید رشته‌ها،
- عملیات تکمیلی روی رشته‌ها.

شکل ۲ مراحل فرایند ویسکوز را به طور خلاصه نشان می‌دهد. مراحل تهیه محلول ویسکوز و ریستندگی آن عبارت‌اند از: خیساندن، خرد کردن، پرسازی، زاتات دار کردن، حل کردن، رسیدن (ripening).



شکل ۳- کمپلکس ایجاد شده بین گروههای هیدروکسیل سلولز و واکنشگر شواپتیر [۴].

و رسیدن. در این روش سلولز زانتات (cellulose xanthate) به صورت محلولی در می‌آید که در مرحله رسیدن، سلولز آن به شکل تار بازیابی می‌شود.

امروزه، انواع الیاف سلولزی از جمله الیاف ریونی تولید می‌شوند که ضریب کشسانی زیاد در حالت تر، HWM (high wet modulus)، دارند. برخی از پیشرفت‌هایی که در این زمینه صورت گرفته، موضوع مورد بحث این مقاله است [۶]. در اساس قسمت بزرگی از الیاف ریون توسط فرایند ویسکوز تهیه می‌شوند، ولی فرایند مس - آمونیوم نیز مزایای دارد [۳]. مراحل تولید الیاف از طریق فرایند مس - آمونیوم عبارت‌اند از: حل کردن، ریستندگی و کشش.

ابتدا در سال ۱۸۹۷ گزارش شد که محلولی از یون مس، آمونیاک و یک باز می‌تواند سلولز را حل کند. این محلول به نام واکنشگر شواپتیر معروف است. حل شدن سلولز در این محلول در اثر ایجاد کمپلکس و تشکیل پیوند بین اوربیتالهای خالی یون مس و گروههای هیدروکسیل کریں شماره ۲ و ۳ در سلولز است (شکل ۳). معمولاً برای واکنش بهتر سلولز با Cu^{2+} $(\text{NH}_3)^+$ مقداری سود به محیط افزوده می‌شود. پس از حل شدن سلولز در این محلول و تنظیم غلظت سلولز تا حد ۹ تا ۱۰٪ ریستندگی آغاز می‌شود.

در اغلب فرایندهایی که از چند سال پیش توسعه یافته‌اند، توجه کمی به مسائل زیست محیطی شده است. فرایند مس - آمونیوم و ویسکوز نیاز به مقدار زیادی آب دارد. برای مثال به ازای هر کیلو الیاف مقدار آب برای تولید مستقیم لازم است و ۱۰-۸ برابر این ۷۵۰-۴۲۰ لیتر آب برای راحتی کار مورد نیاز است [۳]. آلودگی هوا توسط گازهای فراری که در فرایند ویسکوز تولید می‌شوند، مسئله قابل توجهی است.

در فرایند مس - آمونیوم حدود ۴۰ kg مس و ۸۰ kg آمونیاک به ازای هر صد کیلوگرم الیاف مصرف می‌شود. این مقدار آمونیاک و مس باید بازیابی شوند که جداسازی این مقدار ماده از حدود ۴۰,۰۰۰ لیتر آب، که برای تولید این الیاف لازم است، کار دشواری است. مس می‌تواند به وسیله ستونهای دارای رزینهای تبادل یونی و رسوبگیری بعدی جدا شود که هزینه زیادی در بر دارد. مسئله بازیابی آمونیاک مشکلتر است، چون غلظت آمونیاک در پساب به دست آمده بسیار کم است و جداسازی آن در فشار جو بازده کمی دارد. برای جداسازی در فشارهای بالاتر نیز سرمایه گذاری پیشتری مورد نیاز است.

در فرایند ویسکوز پساب کارخانه دارای مقدار زیادی سدیم سولفات است که بخشی از آن بازیابی شده و بخش عمده آن نیز به فاضلاب وارد می‌شود. فرایند ویسکوز همچنین نیازمند راه حلی برای مشکل گازهای H_2S و CS_2 در هواست. جداسازی مقدار کمی از این

جدول ۱ - تقسیم‌بندی حلالهای مختلف شناخته شده برای سلولز [۷].

گروه حلال	انواع حلالها	مسائل مهم حلال
سلولز به عنوان باز	اسیدهای پروتون دار اسیدهای لوویس	خردهای غیر محلول، بازیابی حلال و تخریب پلیمر تولید الیاف نامناسب و غلظت زیاد نمک
سلولز به عنوان اسید	باشهای معدنی باشهای آلی	دمای بالا، فشار زیاد برای محلول سازی، تخریب پلیمر و سی بودن حلال محلول‌سازی ناقص و ناپایداری حلال
کمپلکسها	کمپلکسهای معدنی کمپلکسهای آلی	بازیابی حلال، کیفیت پایین الیاف تولیدی و تخریب پلیمر دمای بالا، محدوده کوچک DP در محلول‌سازی
مشتقهای سلولز	زانات، $\text{DMSO}/\text{N}_2\text{O}_4$ ، سلولز فرمات و $\text{DMSO}/\text{p-F}$	بازیابی حلال، تخریب پلیمر و محلول‌سازی

حجم که به آن چگالی انرژی همچسبی (cohesive energy density) نیز گفته می‌شود. غالباً از این پارامتر برای تعیین قابلیت اتحال پلیمرهای بی‌شکل در حلالهای ناقطبی استفاده می‌شود. برای پلیمرهای بلوری ابتدا باید انرژی لازم برای ذوب بلورها فراهم شود. در برخی پلیمرهای کمک گرمایی توان بر نیروهای موجود در مناطق بلوری غلبه کرد و بدین ترتیب پلیمر ذوب شده به آسانی در حلالهای دارای دمای جوش و پارامتر اتحال پذیری مناسب حل می‌شود. در سلولز نیروهای بین مولکولی که از پیوندهای هیدروژنی حاصل می‌شود به حدی است که از ذوب شدن پلیمر قبل از تخریب آن جلوگیری می‌کند. بنابراین با گرمای دادن نمی‌توان نیروهای بین مولکولی در مناطق بلوری را از بین برداشید به دنبال حلالهایی بود که بتواند بر این نیروها غلبه کنند. در عمل مواد متفاوت به روشهای مختلفی سلولز را حل می‌کنند.

طبق تقسیم‌بندی مناسبی که در سال ۱۹۸۰ توسط توریاک انجام گرفت [۲، ۸]، حلالهای سلولز بر اساس نوع فعالیت گروه هیدروکسیل سلولز در چهار دسته مختلف قرار می‌گیرند.

انواع حلالهای موجود و جای آنها در این تقسیم‌بندی در جدول ۱ نشان داده شده است

سلولز به عنوان باز

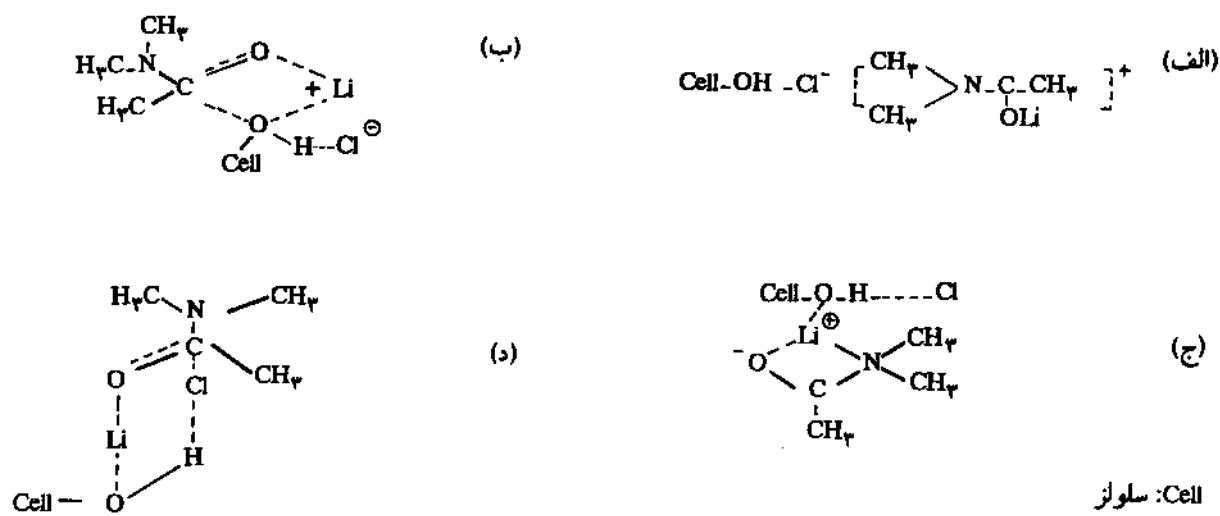
طبق جدول در نخستین گروه حلالها، سلولز نقش یک باز را دارد

مواد از حدود 10^2 - $10^5 \text{ m}^3/\text{min}$ هوا یک مشکله مهندسی است. وجود H_2S در هوای خروجی، جداسازی CS_2 را مشکل می‌سازد. زیرا H_2S روی کربن فعال (که صافی جداسازی است) سولفوریک اسید تولید می‌کند که ظرفیت جذب کربن فعال را کاهش می‌دهد [۳].

مشکل پساب، زمانگیر بودن مراحل تولید الیاف و مشکلات فنی فرایندهای موجود باعث شده است که پژوهشگران به فکر طراحی فرایندهای جدیدی برای تولید الیاف ویسکوز باشند. طی دهه‌های اخیر پژوهش‌های وسیعی برای یافتن حلالی مناسب برای سلولز شروع شده است تا در نهایت بتوان با استفاده از این حلال مناسب الیاف سلولزی بازیافتی را تولید کرد. روش تولید باید از طرفی هزینه کمتری در بر داشته باشد و از طرف دیگر مشکلات زیست محیطی ایجاد نکند. با درنظر گرفتن این مسائل حلالهای مختلفی برای سلولز گزارش شده است.

حلالهای سلولز

غالباً برای مشخص ساختن قابلیت حل شدن یک پلیمر در حلال از پارامتر اتحال پذیری، δ ، استفاده می‌شود که مقدار آن برای پلیمر و حلال باید نزدیک به هم باشد تا اتحال صورت گیرد. پارامتر اتحال پذیری عبارت است از جذر گرمای تبخیر یا تصمید در واحد



شکل ۴ - ساختار تعدادی از کمپلکس‌های پیشنهاد شده برای سلولز و [۷] LiCl/DMAC

شک در این ترکیب نقش مترم کردن سلولز را به عهده دارد [۲۷]. ترکیب لیتیم کلرید و دی متیل استامید (LiCl/DMAC) نیز در این دسته قرار می‌گیرد [۲۷، ۸]. برای نخستین بار در سال ۱۹۷۹ گزارش شد که محلولی از لیتیم کلرید در دی متیل استامید سلولز را حل کرده و محلول همگنی تولید می‌کند که در آن تخریب سلولز بسیار ناچیز است. این محلول برای حل کردن پروتئینها و پلی‌آیده‌ها کاربرد زیادی داشته است. در مقیاس آزمایشگاهی از انحلال سلولز در ترکیب LiCl/DMAC محلولی شامل ۱۵ تا ۱۷٪ سلولز حاصل شده که در آن مقدار LiCl از غلظت ۳ تا ۱۱٪ و غلظت بهینه ۵ تا ۹٪ متغیر بوده است.

انحلال پذیری سلولز در این محلول به وسیله فعالسازی اولیه سلولز توسط حللهایی مانند آب، متانول و دی متیل استامید افزایش می‌باشد، به طوری که می‌توان محلول شفافی با غلظت ۵٪ سلولز را در عرض یک ساعت و ۶ تا ۱۵٪ سلولز را در عرض ۲۴ تا ۴۸ ساعت به دست آورد.

سرعت حل شدن با افزایش درجه پلیمر شدن سلولز کاهش می‌باشد، ولی با افزایش دمای محلول ۱۵۰°C می‌توان سرعت حل شدن را افزایش داد. این امر منجر به تخریب سلولز و تغییر رنگ محلول می‌شود [۷].

محلول سلولز در لیتیم کلرید و دی متیل استامید یک محلول واقعی است. در آزمایشهای انجام شده با LiCl/DMAC معلوم شد که این ترکیب می‌تواند در گروه حللهای کمپلکس کننده سلولز قرار گیرد. در

[۲۷]. وقتی سلولز به عنوان باز عمل می‌کند، می‌تواند پروتون دار شود یا الکترونهای نایپوندی خود را به یک اسید لوویس بدهد.

اسیدهای پروتونی که مهترین آنها اسیدهای سولفوریک، فسفریک، نیتریک، کلریدریک و تری‌فلوئورواستیک می‌باشند سلولزرا در یک محدوده غلظتی کوچک حل می‌کنند. در این میان، فسفریک اسید (۸۵٪) بهترین حللال برای خمیر چوب و پنبه است. کاربرد این گونه حللهای تخریب سلولز را به دنبال دارد [۷].

محلولهای آبی نمکهای فلزی قابلیتی مختصی برای حل کردن سلولز دارند. کاتیون موجود در این محلوطها به عنوان یک اسید لوویس عمل می‌کند و نیروی محركهای قوی برای حل کردن سلولز به وجود می‌آورد. محلول کلسیم تیوسیانید و روی کلرید برای تهیه محلول سلولز به کار می‌رودند. این گونه محلولها باید غلیظ باشند، برای مثال محلول ۵٪ کلسیم تیوسیانات و ۱۴٪ روی کلرید برای حل کردن سلولز مورد نیاز است.

مثال دیگر آمونیاک و آمونیوم تیوسیانات ($\text{NH}_3/\text{NH}_4^+ \text{SCN}$) است [۲، ۸]. معلوم شده که در آن محلول واقعی سلولز تشکیل می‌شود و بدین وسیله می‌توان تا غلظت ۱۴٪ خمیر چوب را حل کرد.

ترکیب مناسب برای حل کردن سلولز ۱٪ تیوسیانات و ۵٪ آمونیاک و ۱٪ آب است. آب انحلال پذیری را زیادتر می‌کند. در این ترکیب مکانیسم انحلال برمنای واکنش شیمیایی و تشکیل مشتق شیمیایی نیست و همچنین معلوم شده است که آنیونهای نیترات و یدید می‌توانند جایگزین تیوسیانات شوند. آمونیاک بدون

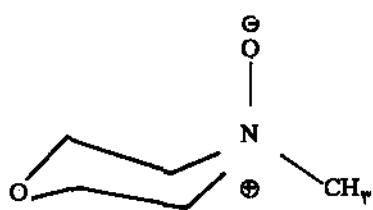
N- متیل - ۲- پرولیدون (NMP) تنها حلالهایی هستند که به همراه لیتیم کلرید می‌توانند سلوژ را حل کنند [۷].

پایداری سلوژ در ترکیب لیتیم کلرید و دی‌متیل استامید خوب است. اثر زمان بر گرانزوی نسبی این محلول در شکل ۵ نشان داده شده است. با توجه به شکل مشاهده می‌شود که تنها ۲ تا ۳ درصد از گرانزوی نسبی در عرض ۲۰ روز کاهش می‌باشد و بعد از این مدت گرانزوی تقریباً ثابت باقی می‌ماند که دلیلی بر پایداری و عدم تجزیه محلول در این مدت است. این ترکیب امکان تهیه طیف وسیعی از مشتقات سلوژ را فراهم می‌آورد. در این میان، مشتقانی که معرف عمده دارند عبارت اند از: استرهای سلوژ (به صورت الیاف، فیلمها و پوششها) و اترهای سلوژ (غایظ کننده‌ها).

سلولز به عنوان اسید

طبق جدول ۱ در دو مین دسته حلالها، سلوژ نقش یک اسید را به عهده دارد [۲، ۷]. در این دسته گروه هیدروکسیل سلوژ به راحتی می‌تواند با بازهای آلی یا معدنی واکنش دهد و یک نمک انحلال‌پذیر تولید کند. در میان بازهای معدنی، مطالعات زیادی روی هیدروکسیلهای سدیم و پتاسیم و هیدرازین انجام شده است [۷]. اغلب سیستمهای قلیابی آبی به طور کامل مناطق نیم بلوری سلوژ را از بین نمی‌برند. هیدرازین سلوژ را حل می‌کند، ولی به دماهی بیشتر از ۱۶۰°C و فشار ۵ تا ۶ اتنسفر نیاز دارد.

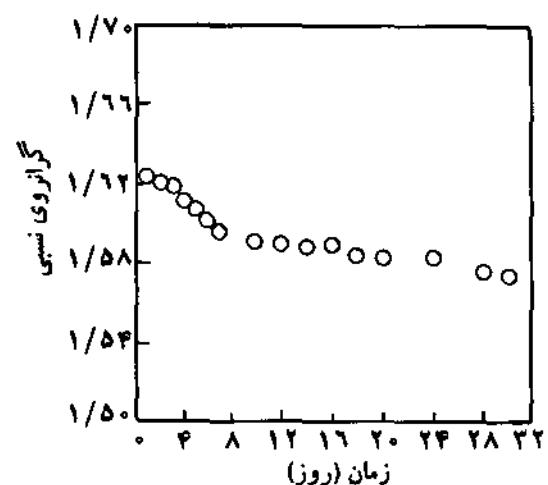
هیدروکسیدهای آمونیوم چهار والنسی (بازهای تریتون) آینه‌ها، آمین اکسیدها و متیل آمین / دی‌متیل سولفوكسید از بازهای آلی هستند که به طور گسترده مورد بررسی قرار گرفته‌اند. اگرچه سلوژ در این حلالها تا غلظت ۷ تا ۱۰٪ حل می‌شود ولی مسائلی از قبیل ناپایداری محلول و امکان تخریب زنجیرهای سلوژ با ناقص حل شدن



شکل ۶ - N- متیل مرفولین N- اکسید [۲].

مورد مکانیسم حل شدن سلوژ در LiCl/LiCl/DMAC مطالعات زیادی توسط C¹³ NMR و طیف IR انجام گرفته است. تعدادی از کمپلکس‌های پیشه‌های سلوژ با LiCl/LiCl/DMAC در شکل ۴ نشان داده شده‌اند. در ساختار ۴ الف، Cl⁻ به پروتون هیدروکسیل سلوژ از یک طرف و کاتیون درشت $[LiDAMC]$ از طرف دیگر پیوند شده است. در ساختار ۴ ب (طبق مشاهدات الکترواوی) $[Li]$ با اکسیژن گروه کربونیل DMAC و هیدروکسیل گروه سلوژ پیوند شده است و Cl⁻ به صورت آزاد وجود دارد. در ساختار ۴ ج (طبق مشاهدات توربیک) $[Li]$ با اتمهای اکسیژن و نیتروژن $[Li]$ و همچنین اکسیژن گروه هیدروکسیل سلوژ ساختار ساندویچی ۴ دراویستندون برای کمپلکس در نظر گرفته است.

وجه اشتراک مکانیسم‌های موجود شکل کمپلکس $[Li]$ با اکسیژن گروه کربونیل و پیوند هیدروژنی Cl⁻ با گروه هیدروکسیل سلوژ است. اثر Cl⁻ روی گروه هیدروکسیل سلوژ و تشکیل پیوند هیدروژنی بین آنها که در رقابت با پیوندهای هیدروژنی بین زنجیرهای سلوژی است، سرانجام باعث انحلال سلوژ می‌شود. گذشته از تردیدی که در مورد ساختار کمپلکس وجود دارد، واقعیت دیگر این است که لیتیم کلرید تنها نمک فلز قلیابی است که می‌تواند سلوژ را حل کند. سایر نمکهای لیتیم با آبیونهای نظری بر مید، یدید، نیترات و سولفات و همچنین نمکهای کلرید سدیم، پتاسیم، باریم و کلسیم قادر به انحلال سلوژ نیستند. دی‌متیل استامید (DMAc) و

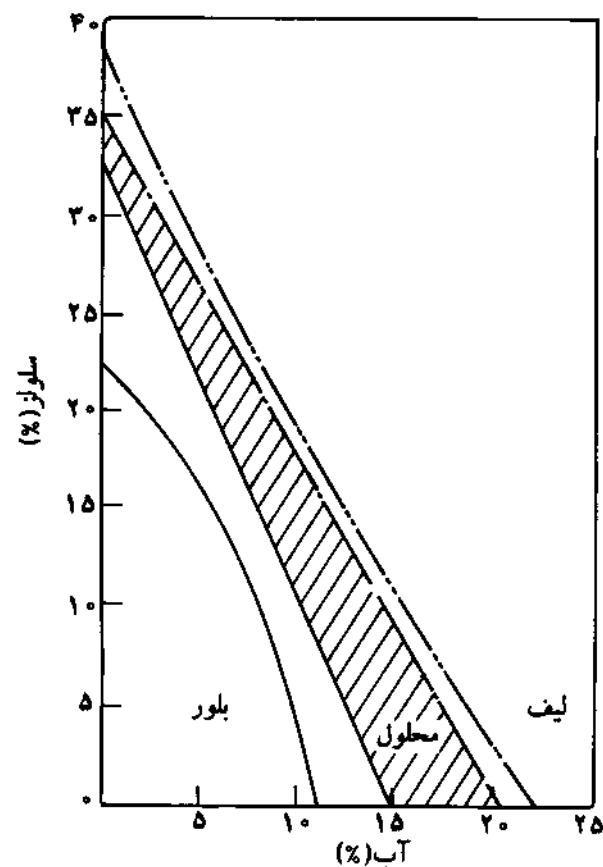


شکل ۵ - گرانزوی نسبی در برابر زمان برای محلول ۹٪ سلوژ در [V] DMAc/LiCl

در ترکیب دارد، به طوری که با کاهش آب انحلال پذیری سلولز بیشتر می شود. در شکل ۷ محدوده انحلال پذیری سلولز و درصد آن نشان داده شده است. مشاهده می شود که سلولز فقط در یک محدوده مشخص انحلال پذیر است و در این میان نسبت سلولز به آب یک عامل کلیدی است. بدین ترتیب که می توان محلولی با غلظت ۲۸٪ سلولز را در حلول NMMO دارای ۲٪ آب و محلول ۵٪ سلولز رادر حلول دارای ۱۵ تا ۲۸٪ آب به دست آورد.

دما در محلول سازی نیز مهم است و انحلال پذیری در حدود ۱۰۰°C انجام می گیرد (نقطه ذوب NMMO مونوهیدرات ۷۴°C است). در دمای بالای ۱۵۰°C تخریب NMMO و سلولز اتفاق می افتد.

مطالعه طیف NMR محلول سلولز در NMMO نشان می دهد که در این حلول مشتقی از سلولز تشکیل نمی شود. در این حلول گروه N-اکسید باعث شکته شدن پیوندهای هیدروژنی بین زنجیرهای پلیمری و تورم سلولز می شود. از طرفی این گروه می تواند در تشکیل پیوندهای هیدروژنی شرکت کند و زنجیرهای سلولز را در محلول به صورت پایدار نگه دارد. بنابراین ممان دو قطبی در آمین اکسید نیز باید زیاد باشد و معلوم شده است که ممان دو قطبی (DM) حلول باید بیشتر از ۴/۵ دبای باشد تا بتواند سلولز را حل کند. برای مثال، ممان دو قطبی پیریدین-N-اکسید برابر ۲/۴ دبای است و در نتیجه قابلیت انحلال سلولز را ندارد.



شکل ۷- محدوده انحلال پذیری سلولز در NMMO [۸].

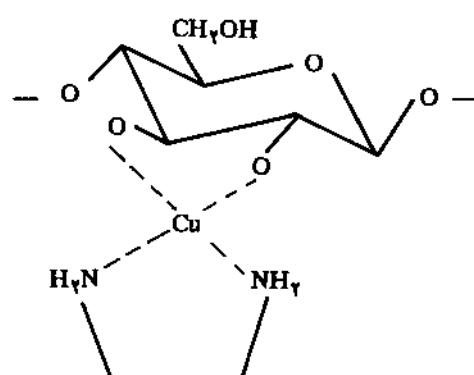
سپاهنها سومین دسته مواد در جدول ۱ حللهای هستند که سلولز با آنها کمپلکس تشکیل می دهد [۲۷]. این نوع حللهای با تبدیل سلولز به یک

آن وجود دارد.

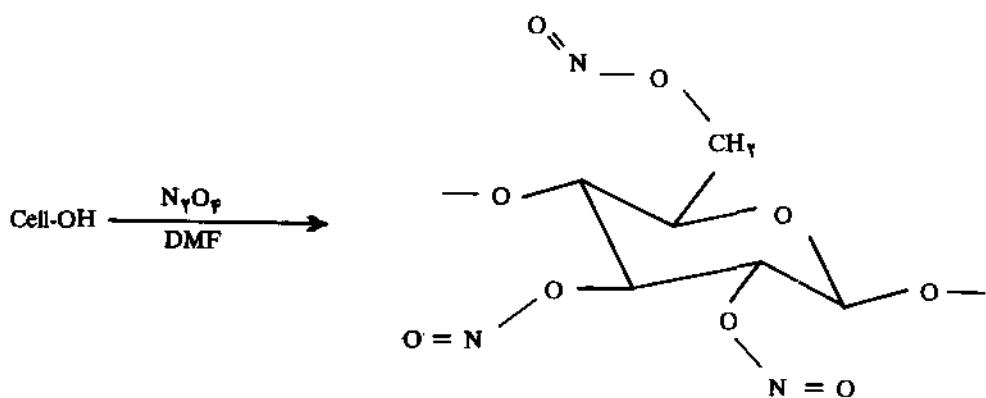
آمین اکسیدها نیز در این دسته حللهای قرار می گیرند. با توجه به نتایج مطالعات اولیه انتظار می رفت که آمین اکسیدهای چهار والانسی قادر به حل کردن سلولز باشند، تا اینکه انحلال پذیری سلولز در آمین اکسیدهای چهار والانسی حلقه ای گزارش شد [۲]. از بهترین حللهای شناخته شده در این خانواده N-متیل مرغولین-N-اکسید، NMMO، است. ساختار شیمیایی NMMO در شکل ۶ نشان داده شده است.

جزئیات رفتار مولکولی این نوع حللهای بسیار مهم است. برای مثال، جایگزینی گروه متیل با یک گروه اتیل منجر به از دست رفتن قابلیت انحلال می شود. همچنین مشخص شده است که حلول باید دارای ساختاری حلقه ای با آمین چهار والانسی باشد.

قابلیت انحلال در NMMO بستگی زیادی به میزان آب موجود



شکل ۸- تشکیل کمپلکس بین سلولز و محلول مس در اتیل آمین [۲].

شکل ۹ - تشکیل مشتق سلوژ در مخلوط حلال $[\text{N}_2\text{O}_4 / \text{DMF}]$.

بیشتری است.

چند ماده آلتی نیز وجود دارند که با سلوژ تشکیل کمپلکس می‌دهند و باعث انسحلال پذیری آن می‌شوند. مخلوط دی‌متیل سولفوکسید/متیل آمین از جمله این موادند. حلال دیگری به نام بیس (β - γ -دی‌هیدروکسی پروپیل دی‌سولفید) گزارش شده است که سلوژ را به طور مستقیم در 110°C حل می‌کند [۷]. از مشکلات این حلالها نیاز به دمای بالا و کاهش درجه پلیمر شدن سلوژ حل شده است.

مشتقات سلوژ

چهارمین دسته حلالها در جدول ۱ ترکیباتی هستند که سلوژ در آنها به مشتق شیمیایی خود تبدیل می‌شود [۷]. تعدادی از حلالهای سلوژ مواد فعالی هستند که قادرند سلوژ را به یک مشتق شیمیایی انسحلال پذیر تبدیل کنند. کرین دی‌سولفید که در فرایند ویسکوز مورد استفاده قرار می‌گیرد از معروفترین این حلالهای است.

نمونه‌ای دیگر از این نوع حلالها مخلوط دی‌نیتروژن تتروکسید - دی‌متیل فرم آمید، $\text{N}_2\text{O}_4/\text{DMF}$ ، است. مشتق ایجاد شده در این حلال سلوژ نیتریت است که ساختار شیمیایی آن در شکل ۹ نشان داده شده است. همان‌طور که مشاهده می‌شود، گروه هیدروکسیل به طور کامل به گروه استری نیتریت تبدیل شده است. بدین ترتیب، مشتقی به دست می‌آید که نه تنها به راحتی در حلال دی‌متیل فرم آمید حل می‌شود، بلکه محلول پایداری نیز تشکیل می‌دهد. ولی، این مشتق وقتی وارد یک واسطه آلتی شود، تجزیه و سلوژ بازیابی می‌گردد. نکته

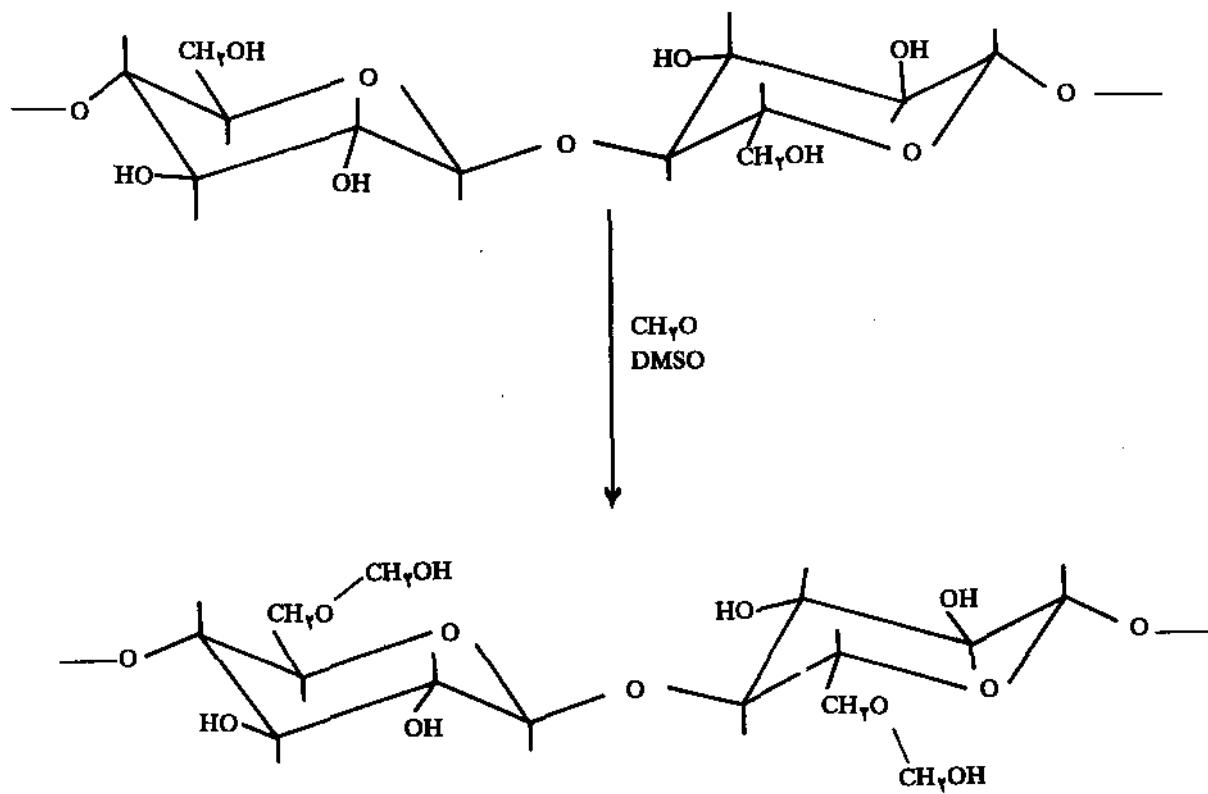
کمپلکس واسطه باعث حل شدن آن می‌شوند.

مس - آمونیوم هیدروکسید، Cuam ، و مس - اتیلن دی‌آمین هیدروکسید، Cuen ، از جمله حلالهای موجود در این دسته‌اند. نمونه‌ای از Cuam که برای اندازه گیری گرانزوی سلوژ به کار می‌رود، به صورت محلولی آلتی از مس ($1/5\%$) و آمونیاک (20%) به همراه ساکاروز (2%) به عنوان پایدار کننده است. این محلول را به دلیل تجزیه Cuam در نور و هوای باید در محل مناسبی نگهداری کرد.

برای استفاده از حلال Cuen در اندازه گیری گرانزوی سلوژ محلولی دارای $2/0$ مول مس با نسبت مولی مس به اتیلن دی‌آمین برابر $2:1$ پیشنهاد شده است (نسبت مولی Cu:NH_3 در محلول Cuam برابر $1:5$ است). حلال Cuen نیز مانند Cuam ناپایدار است.

همان‌طور که قبلاً اشاره شد، در حلالهای Cuam و Cuen سلوژ با یون فلزی کمپلکسی ایجاد می‌کند (شکل ۸). با توجه به این شکل مشاهده می‌شود که گروههای هیدروکسیل حلقه گلوكز دو مکان کوئنوردینانسی را در فلز مس اشغال می‌کنند. در حلال Cuam کمپلکس مشابهی با دو مولکول آمونیاک به وجود می‌آید.

حلالهای دیگری شامل فلز و آلتی نیز وجود دارند. در این حلالها اتیلن دی‌آمین ماده اصلی است و از یون فلزاتی نظری کمالت، روی، نیکل و کادمیم در آنها استفاده می‌شود. از معروفترین این حلالها کادوکسن (Cadoxen) با فرمول شیمیایی $[\text{Cd}(\text{en})(\text{OH})_2]_{\text{n}}$ است. این حلال مزیتهای مختلفی نسبت به Cuen دارد. از جمله اینکه محلولی بی‌رنگ تشکیل می‌شود و محلول سلوژ تهیه شده دارای پایداری



شکل ۱۰ - تشکیل مشتق متیول سلولز در مخلوط حلal DMSO/p-F [۲]

۲۰°C و مصرف سریع آن برای جلوگیری از کاهش درجه پلیمر شدن پیشنهاد شده است [۹].

سلولز فرمات (که از اثر فرمیک اسید ۹۵٪ بر سلولز به وجود می‌آید) دو مشتق واسطه دیگرند. در حلal دی متیل سولفوكسید و پارافرمالدھید، p-F، سلولز در اثر تبدیل شدن به یک مشتق مناسب حل می‌شود. مشتق تشکیل شده در این حلal متیول سلولز است (شکل ۱۰).

سلولز به راههای مختلف می‌تواند در DMSO/p-F حل شود. ساده‌ترین روش گرم کردن تعلیق سلولز در این مخلوط در دمای ۱۲۰ تا ۱۳۰°C است که در این شرایط مقدار کمی از پارافرمالدھید تجزیه می‌شود و گاز فرمالدھید تولید می‌کند. این شرایط چند دقیقه طول می‌کشد تا پارافرمالدھید به طور کامل تجزیه شود.

مخلوط حلal DMSO/p-F کمتر مورد توجه قرار گرفته است، زیرا مقدار زیادی از پارافرمالدھید باید مصرف شود و از سوی دیگر p-F بازیابی شده به طور مستقیم قابل استفاده نیست. از مشکلات این

جالب توجه اینجاست که با وجود اینکه دی نیتروژن تتروکسید به عنوان اکسید کننده سلولز شناخته شده است، ولی این ماده می‌تواند به عنوان حلal و بدون اکسایش سلولز، آن را حل کند. عملیات محلول‌سازی در واسطه ناقطبی نیز انجام گرفته و مشخص شده است که با افزایش قطیت اثر اکسید کننده‌گی دی نیتروژن تتروکسید کاهش می‌یابد. بنابراین، حللهای سپارا قطبی نظیر دی متیل فرم آسید و دی متیل سولفوكسید واکنش را به سمت استری شدن هدایت کرده و از اکسایش سلولز جلوگیری می‌کنند. غلظت سلولز در حلal $\text{N}_2\text{O}_4/\text{DMF}$ بسته به درجه پلیمر شدن سلولز مصرفی تا ۱۴ درصد می‌رسد [۱].

پایداری زنجیر پلیمری سلولز در محلول یاد شده بستگی به مقدار آب موجود در حلal و دمایی دارد که محلول در آن نگهداری می‌شود. وجود آب موجب تولید نیتریک اسید از دی نیتروژن تتروکسید می‌شود. معلوم شده است که نگهداری محلول در دمای ۵°C اثربخشی بر درجه پلیمر شدن سلولز ندارد، ولی در ۲۴°C حل کردن سلولز کاهش می‌یابد. بنابراین، حل کردن سلولز در دمایی پایینتر از

جدول ۲- مقایسه خصوصیات الیاف تهیه شده با استفاده از حللاهای مختلف.

الیاف ویسکوز HWM	الیاف ویسکوز معمولی	حلال $\text{NH}_3\text{SCN}/\text{NH}_3$	حلال NMMO	حلال محلول ۱۵٪	حلال محلول ۱۰٪	حلال LiCl/DMAC	حلال $\text{N}_2\text{O}_4/\text{DMF}$ (الیاف کامیلون)	خصوصیات الیاف
۳۹-۸۸	۱۰-۲۳	۱۴ (حمام انعقاد ۲۰°C متابول)،	۲۱	۲۶	۱۵-۳۲	۱۵-۲۵	استحکام (cN/Tex) شرایط استاندارد	
۵-۱۰	۱۵-۳۰	۵/۷	۷/۹	۷/۷	۶-۱۲	۱۵-۲۰	از دید طول (%) شرایط استاندارد	
۳	۳	۱۳	۱۴	۱۴	۷	۹	مرجع	

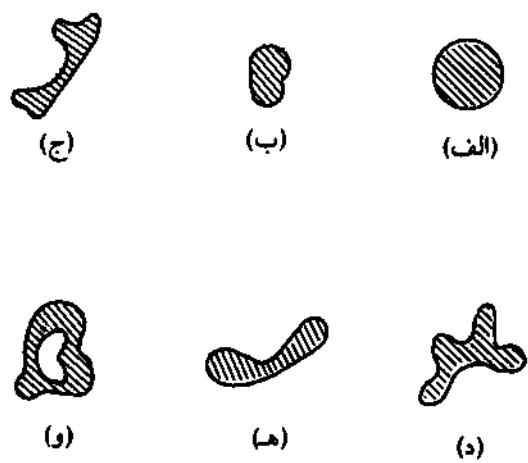
ازای ۶٪ مول تیوسیانات) را به مایع تبدیل می‌کنند. سپس، در حالی که مخلوط حلال سرد (حدود ۱۰°C) به هم می‌خورد، ذرات سلولز را وارد آن می‌کنند. عمل همزدن به مدت ۱۲ ساعت ادامه می‌یابد تا اینکه دمای محلول به دمای محیط برسد. در مرحله بعد محلول صاف و آماده رسیدگی می‌شود.

برای تهیه الیاف از روش تریسی (wet spinning) استفاده شده است و حمامهای انعقاد مختلفی مورد آزمایش قرار گرفته‌اند. الیاف تهیه شده با این روش بررسی و نتایج آن در جدول ۲ و شکل ۱۱ ارائه شده‌اند. در شکل ۱۱ سطح مقطع الیاف نشان داده شده و در جدول ۲ مشخصات الیاف به دست آمده همراه با مشخصات الیاف دیگر آمده است. با توجه به داده‌های جدول مشخص می‌شود که الیاف تولید شده دارای استحکامی در حدود الیاف سلولزی معمولی و از دید طول تا حد پارگی کمتری است.

موادی که به عنوان حمام انعقاد مورد استفاده قرار گرفته‌اند عبارت اند از: متابول، اتانول، ۱-پروپانول، ۲-پروپانول، ۱-بوتانول و ۲-متیل-۱-پروپانول.

الیاف سلولز بازیافتی از راه حل کردن سلولز مصرف شده در متیل مرفلین اکسید، NMMO و رسیدگی محلول حاصل از آن در حد آزمایشگاهی موفقیت‌آمیز بوده است. در آزمایش‌های انجام شده [۱۳] خمیر چوب با سلولز در متیل مرفلین اکسید حل شده است. برای حل کردن سلولز، ابتدا خمیر چوب و متیل مرفلین اکسید به داخل یک ظرف دارای همزن وارد می‌شوند. سپس این مخلوط تحت فشار ۱mmHg و در دمای ۹۰°C قرار می‌گیرد، تا مقدار آب موجود در آن به ۱۵٪ برسد. در این حالت سلولز به صورت ژل در می‌آید. در مرحله بعد ژل به گرانول تبدیل می‌شود. برای دستابی به محلول ۲۰٪ سلولز گرانولها را تا ۱۲۵°C-۱۱۰°C حرارت می‌دهند. مقدار دی پلیمر در این فرایند با افزودن مواد ضد اکسیده نظیر منزیم سولفات یا پروپیل گلات کنترل می‌شود.

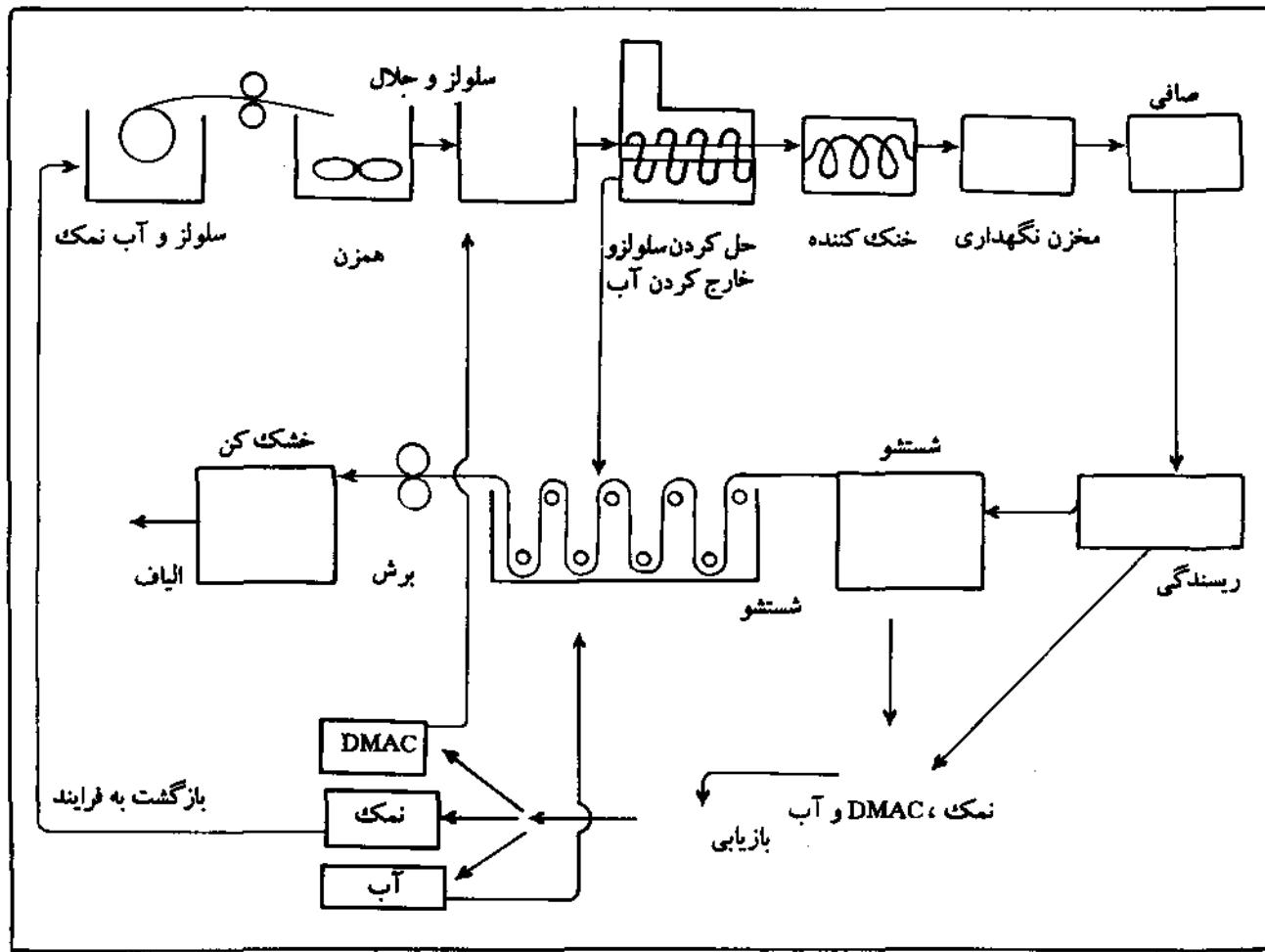
تریسی محلول در حمام انعقاد آب و با سرعت ۱۵۰ متر بر



شکل ۱۱- سطح مقطع الیاف رسیده شده در حمامهای: (الف) متابول، (ب) اتانول، (ج) ۱-پروپانول، (د) ۲-پروپانول، (ه) ۱-بوتانول و (و) ۲-متیل-۱-پروپانول با استفاده از مخلوط حلال $\text{NH}_3\text{SCN}/\text{NH}_3$ [۱۳].

حلال مستله بازیابی آن و کاهش درجه پلیمر شدن سلولز است. مصرف این حلال در تهیه الیاف و فیلم موفق نبوده است، ولی از آن در تهیه مشتقان سلولز و انجام واکنشهای روی سلولز نظری استیل دار شدن استفاده شده است [۲].

تولید الیاف از حللاهای مختلف تشکیل الیاف از طریق رسیدگی محلول (solution spinning) سلولز، آمونیاک و آمونیوم تیوسیانات ($\text{NH}_3\text{SCN}/\text{NH}_3$) توسط کوکلوو همکاراشن بررسی شده است [۱۳-۱۰]. در این روش برای تهیه محلول سلولز، ابتدا مقدار معینی گاز آمونیاک (حدود ۴٪ مول به



شکل ۱۲ - فرایند تهیه الیاف توسط مخلوط حلال LiCl/DMAC از سلولز [۸]

استونیتریل یا متانول استفاده می‌شود و الیاف با کیفیت برتر و با سرعت بیشتر به دست می‌آید. در این روش، الیاف با سرعت ۱۵۰ متر در دقیقه که آخرین توان تولید در حد نیمه صنعتی است، تولید می‌شوند. بهترین الیاف از حمام انعقاد دارای استون یا استونیتریل به دست می‌آیند، ولی برای مقیاس صنعتی استفاده از آب نیز توصیه می‌شود. در روش خشکریسی نیز الیاف با سرعت ۳۰۰ متر بر دقیقه تولید می‌شوند. الیاف پس از رسندگی از یک ستون به طول حدود ۴ متر عبور می‌کنند تا عمل تغیر حلال انجام گیرد.

در تولید الیاف به وسیله مخلوط حلال LiCl/DMAC بازیابی حلال نیز امکان دارد. این فرایند به طور خلاصه در شکل ۱۲ نشان داده شده است.

خصوصیات الیاف به دست آمده با استفاده از روش تریسی بهتر از خشکریسی است. در جدول ۲ خواص مکانیکی الیاف رسیده

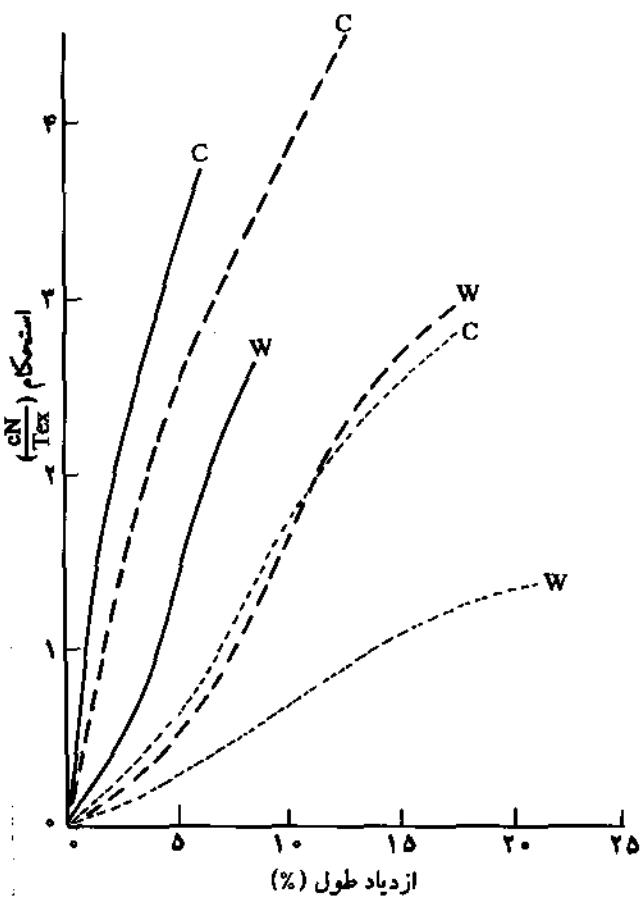
دقیقه انجام می‌گیرد [۸]. در جدول ۲ خصوصیات الیاف به دست آمده از این روش با الیاف دیگر مقایسه شده است. از جدول پیدا است که از دیاد طول تا پارگی این الیاف کمتر از الیاف ویسکوز معمولی است، ولی استحکام آنها بیشتر است.

اشارة می‌شود که الیاف سلولزی بازیابی با استفاده از حلال آمن اکسید تولید شده و با نام تجاری تسل به بازار عرضه شده‌اند. سطح مقطع این گونه الیاف مدور است [۱۵].

الیاف سلولزی در سطح نیمه صنعتی با استفاده از مخلوط حلال لیتیم کلرید و دی میل استامید (LiCl/DMAC) نیز تهیه می‌شود [۷، ۸]. در این روش پس از حل کردن خمیر چوب، محلول ۱۲٪ سلولز با درجه پلیمر شدن ۵۵ در مدت ۶ تا ۶ ساعت به دست می‌آید. در مرحله بعد محلول حاصل از طریق تریسی یا خشک ریسی به الیاف تبدیل می‌شود. در روش تریسی از حمام انعقاد دارای آب، استون،

جدول ۳ - مقایسه عوامل اساسی در تهیه محلول ریسنندگی برای فرایند کامیلون (N₂O₄/DMF) و فرایند ویسکوز [۹].

عوامل مورد نظر	فرایند کامیلون	فرایند ویسکوز
زمان حل کردن (ساعت)	۴-۶	۸-۱۲
غلظت محلول ریسنندگی (درصد)	۷۵۰-۵۰۰	۴۰-۶۰
گرانزوی محلول ریسنندگی (ثانیه)	۱۰۰-۱۵۰	۱۰-۵۰
سرعت صاف کردن (لیتر در ساعت)	۱۰-۱۲	۳۵-۴۰
مجموع زمان لازم برای تهیه محلول ریسنندگی (ساعت)	۱۰-۱۵	۱-۲
زمان ذخیره‌سازی محلول بدون تغییر در خواص (پایداری محلول ریسنندگی) (روز)		



شکل ۱۲ - منحنی تنش - کرنش الیاف سلولزی تهیه شده با استفاده از مخلوط حلال LiCl/DMAC [۲] : (-) در استوتیریل، (-) HWM، (--) ریون معمولی، (W) حالت تر و (C) شرایط استاندارد.

شده با سایر الیاف سلولزی مقایسه شده است. مشاهده می‌شود که الیاف ریسیده شده از لیتیم کلرید و دی متیل فرم آمید، معمولی و الیاف ویسکوز با ضریب کشسانی زیاد در حالت تر، HWM است. برای مقایسه، منحنی تنش - کرنش الیاف به دست آمده نیز در شکل ۱۲ نمایش داده شده است. همان‌طور که ملاحظه می‌شود، این الیاف دارای استحکامی بین الیاف ویسکوز معمولی و الیاف دارای HWM هستند.

از حلال دی نیتروژن ترکوکسید و دی متیل فرم آمید، N₂O₄/DMF، نیز در سطح آزمایشگاهی و نیمه صنعتی برای تولید الیاف سلولزی استفاده می‌شود [۹]. در این فرایند معروف به کامیلون

جدول ۴ - مقایسه حلالهای مهم موجود برای سلولز که در تهیه الیاف موفق بوده‌اند [۹].

حلال	دما (°C)	زمان (h)	ویسکوزیته محلول (%) Pas	غلظت ماکسیمم (%)
DMF/N ₂ O ₄	۰-۲۰	۱-۳	* (۷۴۰) ۷	(۷۴۰) ۱۴
NMMO	۸۰-۱۵۰	۲-۶	(۵۰۰) ۴۰	(۵۰۰) ۲۵
DMAC/LiCl	۲۰-۶۰	۶-۱۰	(۷۴۰) ۱۱۴	(۵۵۰) ۱۲
NH ₄ SCN/NH _۳	-۱۲-۲۰	۲-۱۵	(۱۰۱۵) ۱۳۰۰	(۱۰۱۵) ۷/۵

* عدد داخل پرانتز درجه پلیمر شدن را نشان می‌دهد.

نتیجه‌گیری

برای انتخاب حلالی مناسب برای سلولز و تهیه الیاف بازیافتی باید عوامل زیادی را در نظر گرفت. در این میان عوامل مهمتر عبارت اند از: سرعت حل شدن سلولز، دما و فشار لازم برای حل کردن، احداکثر غلظت سلولز در حلال، گرانزوی محلول، تجزیه سلولز طی ذخیره‌سازی، پایداری حلال، درجه سمی بودن آن و سائل زیست معیطری، قابل دسترس بودن حلال و امکان بازیابی کامل آن و در نهایت کیفیت الیاف رسیده شده. در جدول ۴ مقایسه‌ای بین روشهای موجود برای حل کردن سلولز، که در تولید الیاف موفق بوده‌اند، انجام گرفته است. با توجه به جدول معلوم می‌شود که برای تهیه محلول رسیندگی شرایط مختلفی وجود دارد که به نوع حلال بستگی دارد. اشاره می‌شود که برای مواد فراری نظری آمونیاک دمایهای بسیار پایینی مورد نیاز است.

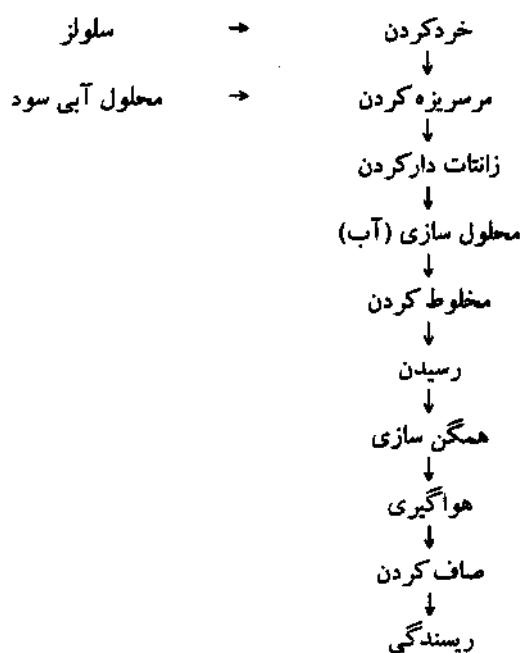
به علاوه از جدول ۴ مشخص می‌شود که محلول‌سازی در دما و فشار معمولی تنها به وسیله مخلوطی از دی‌نیتروژن تتروکسید و دی‌متیل فرم آمید ممکن است.

خصوصیات الیاف به دست آمده از این حلالها نیز در جدول ۲ ارائه شده است. با مقایسه شرایط تهیه محلول و خصوصیات نهایی الیاف تولیدی به نظر می‌رسد که حلال ممکن‌تر از حلالهای دیگر است. اشاره می‌شود که حلالهای دیگر نیز در تهیه الیاف

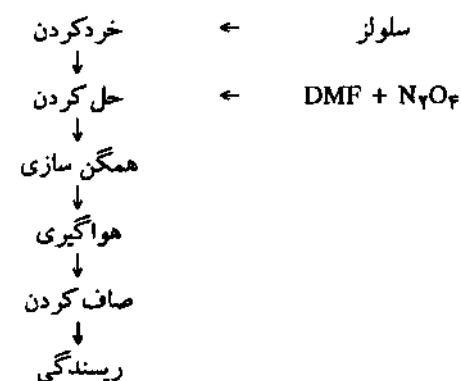
شدن ۱۶۰ در یک راکتور به حجم ۱/۲ متر مکعب تهیه شده است. در جدول ۳ فرایندهای ویسکوز و کامیلون با یکدیگر مقایسه شده‌اند. با توجه به جدول مشخص می‌شود که در فرایند کامیلون زمان لازم برای تهیه یک محلول رسیندگی ۳ تا ۴ برابر کاهش می‌یابد. همان‌طور که در شکل ۱۴ نشان داده شده است، فرایند کامیلون از نظر فنی نیز ساده‌تر از فرایند ویسکوز است. در این فرایند، مراحل تهیه سلولز قلیایی، زانتات دار کردن و رسیدن وجود ندارد و به دلیل یک‌باخت بودن محلولهای تهیه شده، مراحل صاف کردن محلولها نیز کاهش می‌یابد. علاوه بر این، رسیندگی الیاف کامیلون احتیاج به انرژی کمتری دارد چون انعقاد و شستشوی الیاف در دمای کمتری نسبت به فرایند ویسکوز انجام می‌گیرد. سرعت رسیندگی در فرایند کامیلون به ۸۰ تا ۱۰۰ درصد می‌رسد، در حالی که سرعت رسیندگی در فرایند ویسکوز ۴۸ متر در دقیقه و کشش الیاف در آن تا ۱۴۰ درصد است.

در جدول ۲ همچنین خواص الیاف کامیلون با الیاف ویسکوز معمولی مقایسه شده است. نتایج نشان می‌دهد که مقاومت و افزایش طول الیاف کامیلون در حد الیاف ویسکوز معمولی است. گزارش شده است که ضرب کثسانی و جهنده‌گی این الیاف ۱/۵ تا ۲ درصد بیشتر از الیاف ویسکوز است [۹].

فرایند ویسکوز



فرایند کامیلون



شکل ۱۴ - مقایسه فرایند کامیلون (N_2O_4/DMF) و فرایند ویسکوز در تهیه الیاف [۹].

- ۶- حقیقت‌کیش، محمد، پیشرفت‌هایی در صنعت تولید الیاف پلی‌ساخته، علوم و تکنولوژی پلیمر، سال سوم، شماره ۴، بهمن ۱۳۶۹، صفحه ۲۹۲ - ۲۹۶.
- 7- Dawsey T.R. and McCormick C.L., The Lithium Chloride / Dimethylacetamid Solvent For Cellulose, *Macromol. Chem. Phys.*, 405-440 , 1990.
- 8- Albin Turbak F. , Recent Developments in Cellulose Solvent Systems , *Tappi J.* , 94 - 96 , January 1984.
- 9- Hudson S.M. and Cuclo J.A. , *J. Polym. Sci. Polym. Chem (Ed.)*, 20 , 499 - 511 , 1982.
- 10- Kung Liu C. and Cuclo J.A., *J. Polym. Sci. Polym. phys. (Ed.)* 22, 2493 - 2511 , 1989.
- 11- Kung Liu C. and Cuclo J.A., *J. Polym. Sci. Polym. Phys. (Ed.)*, 28 , 449 - 465, 1990.
- 12- Kung Liu C. and Cuclo J.A., *J. Polym. Sci. Polym. Phys. (Ed.)*, 29 , 181-196 , 1991.
- 13- Lobinoux D. and Chaunis S., *An Experimental Approach of Spinning New Cellulose Fibers with NMNO as Solvent of Cellulose* , Lenzinger Berichte , 106 - 110 , 1985 .
- 14- Tencel - Courtaulds Solvent Spun Cellulosic Fiber Man- Made Fiber Year Book , 106 , 1989 .
- 15- Cheolay A.S. and Perinshpan D., Production of Regenerated Cellulose Fibers Without Carbon Disulfide, *Textile Research J.*, 501 - 505 , sept. 1989.

موقوفیت‌هایی داشته‌اند. با توجه به مطالعات وسیعی که تاکنون در این زمینه انجام گرفته است، انتظار می‌رود که در چند سال آینده حللاهای جدیدی در مقیاس تجاری تولید شوند. نکته دیگر اینکه در آینده فرایند ویسکوز برای تولید الیاف کاربرد چندانی نخواهد داشت. از بررسی حللاهای موجود برای سلولز و کارهای انجام گرفته در این زمینه می‌توان نتیجه گرفت که حللا مناسب هنوز به دست نیامده است و نیاز به مطالعات بیشتری دارد. تحقیقات باید در دو زمینه انجام گیرد که یکی پیدا کردن حللا مناسب و دیگری بررسی جنبه‌های مختلف فراورش الیاف در حللاها یا یافتن روش‌های اقتصادی برای تولید الیاف باکیفیت و خصوصیات مطلوب است. از آنچاکه منابع سلولزی به وفور در سطح کشور یافت می‌شود، باید در زمینه تبدیل آن به الیاف روش‌هایی دنبال شود که مشکلات زیست محیطی در پی نداشته باشد.

مراجع :

- 1- Albrecht W. and Wolfhorst B., *Regenerated Cellulose Fibers* , Man - Made Fiber Year Book , 26-32 , 1991.
- 2- Nevell T.P. and Zeronian S.H., *Cellulose Chemistry and Its Application*, Ellis Horwood Publication , 1987.
- 3- Grayson M., *Encyclopedia of Textile , Fiber and Nonwoven Fabrics*, John Wiley & Sons , 1984.
- 4- Mark F., *Encyclopedia of Polymer Science and Engineering*, John Wiley & Sons , 14 , 45 , 1988.
- 5- Lewin M.; *Handbook of Fiber Science and Technology, Fiber Chemistry*; Marcel Dekker Inc; 4 ; 1985.