



دانشگاه گورگان  
فصلنامه علمی و فناوری چوب و جنگل

نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل  
جلد بیست و سوم، شماره چهارم، ۱۳۹۵  
<http://jwfst.gau.ac.ir>

## بررسی قابلیت رنگ‌بری خمیر کاغذ کرافت زیستی به روش دوست‌دار محیط‌زیست ECF

\*اسماعیل رسولی گرمارودی<sup>۱</sup> و ایرج محمدی<sup>۲</sup>

استادیار، گروه مهندسی فناوری تولید سلولز و کاغذ پردیس ۱ دانشگاه شهید بهشتی، زیراب، سوادکوه، مازندران، دانش‌آموخته  
کارشناسی ارشد، گروه مهندسی فناوری تولید سلولز و کاغذ پردیس ۱ دانشگاه شهید بهشتی، زیراب، سوادکوه، مازندران  
تاریخ دریافت: ۱۳۹۳/۰۳/۱۲؛ تاریخ پذیرش: ۱۳۹۴/۰۵/۰۴

### چکیده

**سابقه و هدف:** مطالعات گذشته نشان می‌دهد که پیش تیمار قارچی خرده چوب‌ها قبل از فرایند پخت اصلی باعث بهبود قابلیت رنگ‌بری خمیر کاغذ، کاهش مصرف مواد شیمیایی رنگ‌بری در مرحله کلرزنی تا ۹ درصد، افزایش درجه روشنی خمیر کاغذ کرافت زیستی با توالی رنگ‌بری مشابه کرافت معمولی تا ۸ درصد می‌گردد. به علاوه، مصرف مواد شیمیایی حین رنگ‌بری ECF خمیر کاغذ کرافت با اندازه‌گیری عدد کاپا دارای همبستگی زیادی است. همچنین با بررسی لیکور باقی مانده پس از رنگ‌بری به روش طیف‌سنجی می‌توان میزان و شکل کلر مورد استفاده در توالی‌های مختلف رنگ‌بری را ارزیابی نمود. لذا در این تحقیق، خمیر کاغذهای کرافت زیستی که از خرده چوب‌های صنوبر پیش تیمار شده با قارچ رنگین‌کمان طی زمان‌های ۱، ۲ و ۳ هفته تهیه شده بودند، به منظور بررسی قابلیت رنگ‌بری آن‌ها به روش ECF با توالی DED مورد رنگ‌بری قرار گرفتند.

**مواد و روش‌ها:** بر این اساس، در این بررسی خمیر کاغذها قبل و بعد از هر مرحله در توالی DED از نظر میزان لیگنین، بازده رنگ‌بری، هگزانورونیک اسید، ویسکوزیته و میزان تأثیر پیش تیمار قارچی بر میزان مصرف مواد شیمیایی ارزیابی شده و سپس از آن‌ها کاغذ دست‌ساز آزمایشگاهی تهیه و از نظر ویژگی‌های نوری بررسی شدند.

\*مسئول مکاتبه: [e\\_rasooly@sbu.ac.ir](mailto:e_rasooly@sbu.ac.ir)

**یافته‌ها:** نتایج نشان داد که از مرحله اول به سمت مرحله سوم رنگبری سیر تقریباً نزولی عدد کاپا وجود دارد که با توجه به هدف رنگبری توالی DED امری طبیعی است. نکته قابل توجه آن که به طور کلی مقادیر عدد کاپا با افزایش زمان پیش تیمار، به استثنای مرحله سوم در تیمار سه هفته‌ای، بالاتر می‌رود که این امر ناشی از گزینش ناپذیر بودن قارچ رنگین‌کمان بوده و علاوه بر لیگنین به اقسام دیگر کربوهیدرات‌ها نیز حمله می‌کند. افزایش تخریب کربوهیدرات به معنای تشکیل بیشتر گروه‌های اسیدی به‌ویژه هگزنورونیک اسید می‌باشد. حضور این اسیدها بر روی خمیرکاغذ موجب خطا در اندازه‌گیری عدد کاپا به صورت مقادیر بیشتر می‌شوند. با پیشرفت مراحل رنگبری از مرحله اول به مرحله سوم، بازده رنگبری افزایش پیدا کرده است و تنها در هفته سوم پیش تیمار، افت در بازده مشاهده شد. به طور کلی پس از رنگبری میزان ویسکوزیته کاهش یافت.

**نتیجه‌گیری:** در مجموع پیش تیمار قارچی خرده‌چوب‌ها در مورد گونه صنوبر بر قابلیت رنگبری آن مؤثر عمل نموده به طوری که میزان مصرف مواد شیمیایی نیز در رنگبری کاهش پیدا کرده که مقادیر جذب مواد شیمیایی در مایع مصرف شده رنگبری، که به وسیله دستگاه UV-Vis در طول موج‌های ۲۵۷، ۲۸۰، ۲۸۹ و ۳۵۵ نانومتر به ترتیب برای  $\text{ClO}_2$ ، لیگنین محلول،  $\text{ClO}^-$  و  $\text{ClO}_2^-$  اندازه‌گیری شده، سیر صعودی نشان می‌دهد. همچنین، درجه روشنی کاغذ نیز در تطابق با کاهش مقدار لیگنین در طی مراحل رنگبری افزایش یافته است.

**کلمات کلیدی:** پیش تیمار قارچی، رنگبری ECF، توالی DED، خمیرکاغذ کرافت زیستی، قابلیت رنگبری

#### مقدمه

خمیرکاغذسازی شیمیایی شامل استفاده از مواد شیمیایی جهت تخریب و انحلال لیگنین از دیواره‌های سلولی چوب و سپس تهیه الیاف مناسب می‌باشد. در این فرآیند، هدف، خروج لیگنین از چوب و حفظ سلولز و همی سلولز است با این حال، این روش‌ها کاملاً انتخابی نبوده و تا حدودی به سمت تخریب پلی ساکاریدها متمایل هستند. خمیرکاغذسازی شیمیایی، خمیرکاغذی با مقاومت زیاد و بازده کم تولید نموده و سرمایه‌گذاری اولیه زیادی نیاز دارند. از معایب دیگر این روش می‌توان به

مصرف زیاد مواد شیمیایی در پخت و رنگبری، زیاد بودن زمان و دمای پخت و در نهایت افزایش بار آلودگی پساب اشاره نمود (۱).

تاکنون روش‌هایی برای رفع برخی معایب فرآیندهای خمیرکاغذسازی شیمیایی به کار گرفته شده‌اند که از آن جمله می‌توان به موارد زیر اشاره نمود: ۱- استفاده از روش‌های  $ECF^1$  و  $TCF^2$  به منظور حذف کلر و ترکیبات آن از بخش رنگبری، ۲- استفاده از برخی مواد شیمیایی رنگبری نظیر اکسیژن، هیدروژن پروکسید و ازن که البته در مقایسه با کلر کمتر انتخابی عمل می‌کنند. ۳- استفاده از روش پخت گسترده به منظور کم کردن معایب برخی مواد شیمیایی رنگبری مانند اکسیژن و نیز افت کیفیت حین رنگبری (۶).

در جهت نیل به اهداف اقتصادی، کاهش مصرف مواد شیمیایی، بهبود کیفیت محصول و نیز کاهش آلودگی‌های زیست‌محیطی در صنایع خمیرو کاغذ و انطباق آن‌ها با استانداردهای زیست‌محیطی تکنیک‌های متعددی در بخش اصلاحات درون فرآیندی توسعه یافته‌اند. در این راستا با توجه به مشکلات خمیرسازی شیمیایی، استفاده از روش پیش تیمار بیولوژیکی خرده‌چوب‌ها برای دستیابی به کیفیت بهتر خمیرو کاغذ، کاهش مصرف مواد شیمیایی در بخش پخت و رنگبری و نیز کاهش آلودگی‌های زیست‌محیطی پیشنهاد شده است (۳).

خمیرکاغذسازی کرافت زیستی، که نوعی از خمیرکاغذسازی شیمیایی زیستی است، در حقیقت استفاده از پیش تیمار قارچی به منظور دستیابی به مزایایی حین خمیرکاغذسازی کرافت می‌باشد، به اندازه خمیرکاغذسازی مکانیکی زیستی مورد توجه واقع نشده و علی‌رغم این‌که بسیاری از پتانسیل‌های آن برای تولید خمیر و کاغذ بررسی شده ولی هنوز بسیاری از این مزایا در دست بررسی است. در عین حال، نتایج تحقیقات انجام شده حاکی از آن است که پیش تیمار بیولوژیکی چوب با قارچ‌های مختلف مثلاً برای تولید خمیرکاغذ کرافت گویای کاهش عدد کاپا از ۵۰-۳ درصد، بهبود پالایش پذیری خمیرکاغذ، کاهش زمان پخت تا ۳۰ درصد، تغییرات اندک بازده و ویسکوزیته خمیرکاغذ، کاهش مصرف قلیای مؤثر ۲۸-۲۰ درصد، بهبود قابلیت رنگبری خمیرکاغذ، کاهش مصرف مواد شیمیایی رنگبری در مرحله کلرزنی تا ۹ درصد، افزایش درجه روشنی خمیرکاغذ کرافت

1- Elemental Chlorine Free

2- Total Chlorine Free

زیستی با توالی رنگبری مشابه کرافت معمولی تا ۸ درصد، افزایش مقاومت کششی کاغذ تا ۵۰ درصد، افزایش مقاومت به ترکیدن تا ۴۰ درصد و کاهش مقاومت به پارگی می‌باشد (۸).

در مورد توالی‌های رنگبری، مقدار دی‌اکسید کلر به‌کار رفته در آغاز توالی تا حد ممکن می‌بایست زیاد باشد تا اکثر لیگنین موجود را حذف کرده و فرآیند رنگبری نهایی را آسان کند. مهمترین اثر دی‌اکسید کلر در اوایل توالی حاصل می‌شود لذا باید برای مراحل دیگر مواد شیمیایی کمتری برای تکمیل رنگبری نیاز باشد. به‌نظر می‌رسد که مقادیر خیلی بالای  $\text{ClO}_2$  زیاد اثر بخش نمی‌باشند (۹).

به‌علاوه، مصرف مواد شیمیایی حین رنگبری ECF خمیر کاغذ کرافت با اندازه‌گیری عدد کاپا دارای همبستگی زیادی است به طوری که گروه‌های اسیدی نظیر هگزنورونیک اسید که حین پخت کرافت و رنگبری بر روی خمیر کاغذ تشکیل می‌گردند در هنگام اندازه‌گیری عدد کاپا پرمنگنات پتاسیم را مصرف نموده و لذا عدد کاپا به‌صورت خطا با مقادیر بیشتری اندازه‌گیری می‌شوند (۲ و ۴).

نتایج برخی تحقیقات نشان می‌دهد که تیمار خمیر آلفاسولوز با ماده اکسید کننده اسیدپرکلریک، افزایش ویسکوزیته خمیر کاغذ را به‌دنبال دارد زیرا این نوع اکسیداسیون منجر به شکست باند ۱، ۴- $\beta$ -گلیکوزیدی در زنجیر سلولز نشده و لذا کاهش در طول زنجیر اتفاق نمی‌افتد بلکه تنها باعث افزایش گروه‌های کربوکسیل به‌ویژه در  $\text{C}_6$  گردیده و این امر منجر به افزایش وزن ملکولی سلولز و متعاقب آن افزایش ویسکوزیته می‌شود (۵ و ۷).

سونسون و همکاران (۲۰۰۶) خمیر کاغذ کرافت سوزنی برگ با عدد کاپای ۲۷ را تا pH های نهایی مختلف به‌وسیله دی‌اکسید کلر رنگبری نموده و گزارش کردند که تشکیل کلرات در حین مرحله  $\text{D}_0$  رنگبری با کاهش pH نهایی افزایش می‌یابد و این در حالی است که با افزایش pH مقدار کلریت کاهش می‌یابد. نتایج این تحقیق نشان داد که به‌طور کلی کاهش pH تا زیر ۳/۴ باعث تشکیل کلریدهای آلی می‌شود (۱۰).

یوان و همکاران (۲۰۰۶) با بررسی لیکور رنگبری باقی‌مانده با استفاده از دستگاه UV-Vis گزارش کرده‌اند که ترکیبات کلری موجود در لیکور باقی‌مانده پس از رنگبری نظیر  $\text{ClO}_2^-$ ،  $\text{ClO}^-$ ، لیگنین قابل حل و  $\text{ClO}_2$  به‌ترتیب در طول موج‌های ۲۵۷، ۲۸۹، ۲۹۵ و ۳۵۵ به‌خوبی قابل دریافت و ارزیابی می‌باشد (۱۲).

همان‌گونه که در بالا ذکر گردید یکی از اثرات مهم فرآیند پیش تیمار بیولوژیکی خرده‌چوب‌ها، کاهش مصرف مواد در بخش رنگبری بوده زیرا به‌دلیل تخریب ساختاری لیگنین توسط قارچ، عملاً

انرژی شیمیایی کمتری برای حذف آن در این بخش موردنیاز خواهد بود. این بدان معنی است که در شرایط یکسان، خمیر کاغذ حاصل از خرده‌چوب‌های پیش تیمار شده با مصرف مواد شیمیایی کمتری به درجه روشنی یکسان و حتی بالاتر می‌رسند در عین حال که بار آلودگی پساب حاصله نیز کمتر خواهد بود. از طرف دیگر به دلیل هزینه کمتر در بخش مواد شیمیایی و نیز واحد تصفیه پساب، از منظر اقتصادی نیز این موضوع می‌تواند از جذابیت بالایی برخوردار باشد (۸). لذا به دلیل مزایای ذکر شده، این تحقیق با تمرکز بر خمیر کاغذ کرافت زیستی، قابلیت رنگ‌بری آنرا طی توالی DED مورد بررسی قرار داده تا اثرات پیش‌تیمار قارچی خرده‌چوب صنعتی صنوبر را بر ویژگی‌های خمیر و کاغذ حاصله مطالعه نماید.

### مواد و روش‌ها

مواد اولیه مورد استفاده در این پژوهش شامل خمیر کاغذ کرافت زیستی حاصل از خرده‌چوب‌های صنعتی صنوبر کارخانه چوب و کاغذ مازندران می‌باشد که توسط قارچ رنگین‌کمان (*Trametes versicolor*) در زمان‌های مختلف پیش تیمار شده بود. به موازات این نمونه‌های تیمار شده، یک نمونه کنترل نیز در نظر گرفته شد. قابل ذکر آن‌که کدهای PR، PP1، PP2 و PP3 به ترتیب برای نمونه کنترل، پیش تیمار ۱، ۲ و ۳ هفته‌ای در نظر گرفته شدند. خمیر کاغذها پس از تعیین درصد رطوبت و اندازه‌گیری عدد میکروکاپا (بر اساس استاندارد شماره UM 264 آئین‌نامه تاپی) مطابق با شرایط مندرج در جدول ۱ و با استفاده از توالی D<sub>0</sub>ED<sub>1</sub> مورد رنگ‌بری قرار گرفتند.

خمیر کاغذها پس از هر مرحله رنگ‌بری از نظر ویژگی‌هایی نظیر میزان لیگنین باقی‌مانده بر اساس استاندارد شماره UM ۲۶۴ آئین‌نامه تاپی، بازده رنگ‌بری، میزان هگزنورونیک اسید بر اساس روش اوتوگوئین (۲۰۰۲)(۴)، و نیز ویسکوزیته بر اساس استاندارد SCAN-cm ۱۵:۹۹ ارزیابی شدند تا قابلیت رنگ‌بری هر مرحله مشخص شود. همچنین به منظور بررسی اثر پیش تیمار قارچی خرده‌چوب‌ها بر مقدار مصرف مواد شیمیایی رنگ‌بری خمیر کاغذها، مقادیر جذب لیکور مصرف شده پایانی رنگ‌بری (بعد از مرحله D<sub>1</sub>) با کمک دستگاه اسپکتروفتومتر از نوع UV-200-RS، در طول موج‌های ۲۵۷، ۲۸۰، ۲۸۹ و ۳۵۵ نانومتر به ترتیب برای ClO<sub>2</sub>، لیگنین محلول، ClO<sup>-</sup> و ClO<sub>2</sub><sup>-</sup> اندازه‌گیری و به صورت مقایسه‌ای مورد ارزیابی طیف‌سنجی قرار گرفتند (۱۲).

جدول ۱- شرایط رنگ‌بری در مراحل سه‌گانه.

Table 1. Bleaching conditions in triple phases.

مرحله D <sub>1</sub>	مرحله E	مرحله D <sub>0</sub>	شرایط رنگ‌بری
D <sub>1</sub> phase	E phase	D <sub>0</sub> phase	Bleaching conditions
60	60	60	زمان (دقیقه) Time (min.)
70	70	70	دما (°C) Temperature (°C)
10	10	10	غلظت خمیر کاغذ (%) Pulp consistency (%)
%. 50 D <sub>0</sub>	---	0.3 k	میزان مصرف ClO <sub>2</sub> بر اساس فعالیت (Cl <sub>2</sub> ) ClO <sub>2</sub> consumption based on Cl <sub>2</sub> activity
---	D <sub>0</sub>	---	مصرف NaOH NaOH consumption

سپس از خمیر کاغذهای پیش تیمار شده و کنترل بر اساس استاندارد ۲-۰۲ T۲۷۲ sp آئین‌نامه تاپی کاغذهای استاندارد ۲۰-۶۰ گرمی ساخته شده و بر اساس استاندارد ۲-۰۲ T۴۵۲ om آئین‌نامه تاپی و با کمک دستگاه مدل Technibrite TB-1، از نظر ویژگی‌های نوری از قبیل درجه روشنی و ماتی مورد ارزیابی قرار گرفتند.

طرح آماری مورد استفاده در این تحقیق از نوع کاملاً تصادفی می‌باشد. در این طرح به منظور مقایسه میانگین‌ها از آزمون دانکن استفاده شد. برای تجزیه و تحلیل‌های آماری نیز از نرم‌افزارهای Excel و SPSS استفاده شده است.

## نتایج و بحث

**لیگنین:** همان‌گونه که در جدول ۲ مشاهده می‌شود لیگنین موجود در تیمارهای مختلف تقریباً با یکدیگر برابر بوده و لذا رنگ‌بری بر روی خمیر کاغذهای با میزان لیگنین تقریباً مشابه صورت گرفته و بنابراین نتایج رنگ‌بری می‌تواند تا حدود زیادی قابل مقایسه باشد. همچنین توجه به تیمارهای رنگ‌بری شده نشان می‌دهد که از فاز اول به سمت فاز سوم رنگ‌بری سیر تقریباً نزولی عدد کاپا وجود دارد که با توجه به هدف رنگ‌بری توالی DED امری طبیعی است. نکته قابل توجه این‌که در تیمارهای صنوبر به‌طور کلی مقادیر عدد کاپا با افزایش زمان پیش تیمار، به استثنای مرحله D<sub>1</sub> در

تیمار سه هفته‌ای، بالاتر می‌رود. چون با توجه به تحقیقات انجام شده قارچ مورد استفاده کاملاً به صورت گزینشی عمل نمی‌کند و علاوه بر لیگنین به اقسام دیگر کربوهیدرات‌ها نیز حمله می‌کند که به نظر می‌رسد افزایش تخریب کربوهیدرات به معنای تشکیل بیشتر گروه‌های اسیدی به ویژه هگزونورونیک اسید می‌باشد که اندازه‌گیری عدد کاپا را با خطا مواجه نموده و به صورت مقادیر بیشتر نشان داده است (۲، ۸ و ۹). همچنین در تیمارهای قارچی صنوبر مقدار عدد کاپا در مرحله استخراج مساوی مرحله  $D_0$  و یا در سطوح پایین‌تر قرار گرفته‌اند و در نمونه شاهد ملاحظه می‌شود که در مرحله استخراج عدد کاپا بیشتر از مرحله اول می‌باشد.

به علاوه، در مورد گونه صنوبر مشاهده می‌شود که در هر مرحله رنگ‌بری به‌طور مستقل، با افزایش زمان پیش تیمار، مقادیر لیگنین افزایش پیدا کرده که در این میان مرحله  $D_1$  در تیمار  $PP_3$  به صورت استثنا کاهش یافته است. همچنین مقادیر لیگنین در تیمارهای  $PR$  و  $PP_3$  پس از مرحله اول، در مرحله استخراج افزایش یافته و سپس کم شده است که این موضوع در تیمارهای یک و دو هفته‌ای با پیشرفت مراحل رنگ‌بری، سیر نزولی از خود نشان داده است. با توجه به این که مقادیر افزایش لیگنین در تیمارهای  $PR$  و  $PP_3$  خیلی زیاد نیست این موضوع احتمالاً می‌تواند ناشی از عدم شستشوی مناسب خمیر کاغذهای مذکور باشد.

جدول ۲- مقادیر لیگنین موجود در خمیر کاغذهای رنگ‌بری نشده (A) و رنگ‌بری شده (B) صنوبر.

Table 2. Lignin content in un-bleached and bleached pulps of poplar.

خمیر کاغذ رنگ‌بری شده (B)						خمیر کاغذهای رنگ‌بری نشده (A)			تیمار treatment
Bleached pulp (B)						Un-bleached pulps (A)			
$D_1$		E		$D_0$					
لیگنین (درصد) Lignin content (%)	میکروکاپا microkappa	لیگنین (درصد) Lignin content (%)	میکروکاپا microkappa	لیگنین (درصد) Lignin content (%)	میکروکاپا microkappa	مقدار لیگنین (درصد) Lignin content (%)	عدد کاپا Kappa no.		
0.16	1.07	0.42	2.79	0.31	2.06	3	20.26	PR	
0.06	0.42	0.34	2.27	0.38	2.56	3.3	21.73	PP <sub>1</sub>	
0.48	3.17	0.54	3.63	0.59	3.96	3.1	20.75	PP <sub>2</sub>	
0.20	1.36	0.80	5.31	0.78	5.19	3.2	21.21	PP <sub>3</sub>	

\*  $0.15 \times \text{عدد کاپا} = \text{درصد لیگنین}$

\* Lignin content (%) = kappa number \* 0.15

**بازده:** بازده رنگبری برای نمونه خمیر کاغذ تیمارهای مختلف گونه صنوبر در جدول ۳ ارائه گردیده است. همان‌گونه که ملاحظه می‌شود با پیشرفت مراحل رنگبری از فاز اول ( $D_0$ ) به فاز سوم ( $D_1$ ) بازده رنگبری افزایش پیدا کرده است که قابل انتظار است. نکته قابل توجه این‌که، در هفته سوم پیش تیمار، افت در بازده مشاهده می‌شود که احتمالاً ناشی از تخریب کربوهیدرات‌ها می‌باشد که در مجموع از بازده کاسته است (۸).

جدول ۳- بازده رنگبری خمیر کاغذ در مراحل مختلف رنگبری.

Table 3. Bleaching yield of pulp in bleaching difference phase.

بازده کلی (درصد) Total yield (%)	بازده در مراحل رنگبری (درصد) Yield in bleaching phases (%)			تیمار treatment
	$D_1$	E	$D_0$	
90.74	97.43	100	92.95	PR
93.57	98.51	99.18	95.78	PP <sub>1</sub>
93.62	98.38	100	95.12	PP <sub>2</sub>
93.05	97.65	99.75	95.53	PP <sub>3</sub>

**ویسکوزیته:** همان‌گونه که در جدول ۴ نشان داده شده با افزایش زمان پیش تیمار، میزان ویسکوزیته خمیر کاغذهای رنگبری نشده در صنوبر سیر نزولی نشان می‌دهد که البته در تیمار دو هفته‌ای افزایش در ویسکوزیته مشاهده می‌شود. این روند در مورد DP و وزن ملکولی این خمیر کاغذها نیز کاملاً واضح دیده می‌شود. از آنجایی که بر اساس تحقیقات رسولی گرمارودی و همکاران (۲۰۱۱) قارچ رنگین‌کمان یک فعالیت کاملاً گزینش‌پذیر نداشته لذا روند کاهشی در ویژگی‌های فوق‌الذکر امری عادی است (۸). همچنین فراس و همکاران (۲۰۰۲) و محمدی (۲۰۱۳) با تیمار خمیر آلفاسولوز با ماده اکسید کننده اسیدپرکلریک، افزایش ویسکوزیته خمیر کاغذ را گزارش کرده‌اند که دلیل آنرا این‌گونه اعلام نموده‌اند که این نوع اکسیداسیون منجر به شکست باندها،  $\beta$ -۴-گلیکوزیدی در زنجیر نشده و لذا کاهشی در طول زنجیر اتفاق نیفتاده و باعث افزایش گروه‌های کربوکسیل به‌ویژه در کربن C6 گردیده است که این امر خود را به‌صورت افزایش ویسکوزیته نشان داده است. از آنجایی که دی اکسید کلر هم به‌عنوان یک اکسید کننده مطرح می‌باشد احتمالاً افزایش ویسکوزیته فوق‌الذکر ناشی از ایجاد گروه‌های کربوکسیل بر روی زنجیر سلولز می‌باشد. البته با توجه به این‌که گروه‌های مذکور دارای وزن ملکولی بالایی هستند وزن ملکولی در تیمار دو هفته‌ای نیز افزایش پیدا کرده که خود گواه این موضوع است (۵ و ۷).



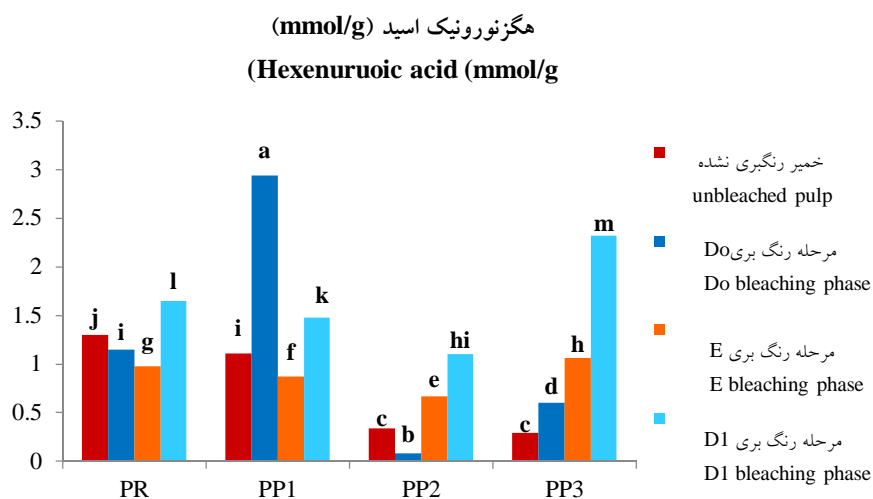
به طور کلی پس از رنگ‌بری نیز روند ویسکوزیته سیر نزولی پیدا می‌کند ولی در تیمار PP<sub>3</sub> روند افزایشی مشاهده شد. همان‌گونه که در بخش ۱ نتایج ذکر گردید. این روند در مورد DP و وزن ملکولی نیز به همین ترتیب ملاحظه شد. نکته قابل تأمل آن است که با در نظر گرفتن هر تیمار به‌طور مستقل، منحنی تغییرات ویژگی‌های مورد نظر به صورت یک سهمی بوده به طوری که در کلیه تیمارها، فاز استخراج از نظر ویژگی‌های مذکور در اوج قرار دارد.

جدول ۴- نتایج ارزیابی ویسکوزیته، DP و وزن ملکولی در نمونه‌های خمیر کاغذ تیمارهای مختلف گونه صنوبر.

Table 4. Viscosity, DP and molecular weight in pulp samples of poplar different treatments.

خمیر کاغذ رنگ‌بری شده									خمیر کاغذ رنگ‌بری نشده			
وزن ملکولی (Mv)			DP			ویسکوزیته (ml/g)			وزن ملکولی (Mv)	DP	ویسکوزیته (ml/g)	تیمار
molecular weight (Mv)			DP			viscosity (ml/g)						
D <sub>1</sub>	E	D <sub>0</sub>	D <sub>1</sub>	E	D <sub>0</sub>	D <sub>1</sub>	E	D <sub>0</sub>	molecular weight (Mv)	viscosity (ml/g)	treatment	
1510.8	1750.1	1459.2	1468.4	1721.4	1414.2	1133.1	1312.6	1094.4	1613.3	1576.4	1210	PR
1450.1	1512.8	1499.2	1404.7	1470.5	1456.2	187.6	1134.6	1124.4	1520.1	1478.2	1140.1	PP <sub>1</sub>
1522.4	1755	1661.5	1480.6	1726.6	1627.3	1141.8	1316.2	1246.1	1524.7	1483	1143.5	PP <sub>2</sub>
1531.4	1510.9	1596	1490.1	1468.5	1558.1	1148.6	1133.2	1197	1391.5	1343.5	1043.6	PP <sub>3</sub>

هگزنورونیک اسید: همان‌گونه که در شکل ۱ نیز مشاهده می‌شود در طی یک روند طبیعی معمولاً با پیشرفت رنگ‌بری از فاز اول به فاز سوم رنگ‌بری خمیر کاغذهای شیمیایی، میزان هگزنورونیک اسیدها زیاد می‌شوند. اما همان‌گونه که در شکل مذکور نیز مشخص است پیش تیمار قارچی باعث کاهش گروه‌های هگزنورونیک اسید می‌شود که به‌ویژه در پایان فاز اول کاملاً مشهود است. لازم به ذکر است این موضوع تا هفته دوم پیش تیمار قارچی مؤثر بوده و بعد از آن به دلیل ویژگی غیر انتخابی بودن قارچ مورد استفاده و نتیجتاً تخریب کربوهیدرات‌ها، منجر به ایجاد تعداد بیشتری هگزنورونیک اسید شده است که در هفته سوم پیش تیمار بر روی نمودار نشان داده شده است (۸). در انتخاب نوع قارچ برای تیمار بیولوژیکی و تولید خمیر کاغذ زیستی لازم است که پارامترهایی از جمله سرعت تکثیر و فعالیت و خصوصاً فعالیت گزینشی مورد توجه واقع شوند، با توجه به عملکرد غیر گزینشی قارچ رنگین‌کمان (*T. versicolor*) به نظر می‌رسد این قارچ برای تیمار مناسب نباشد (۳).

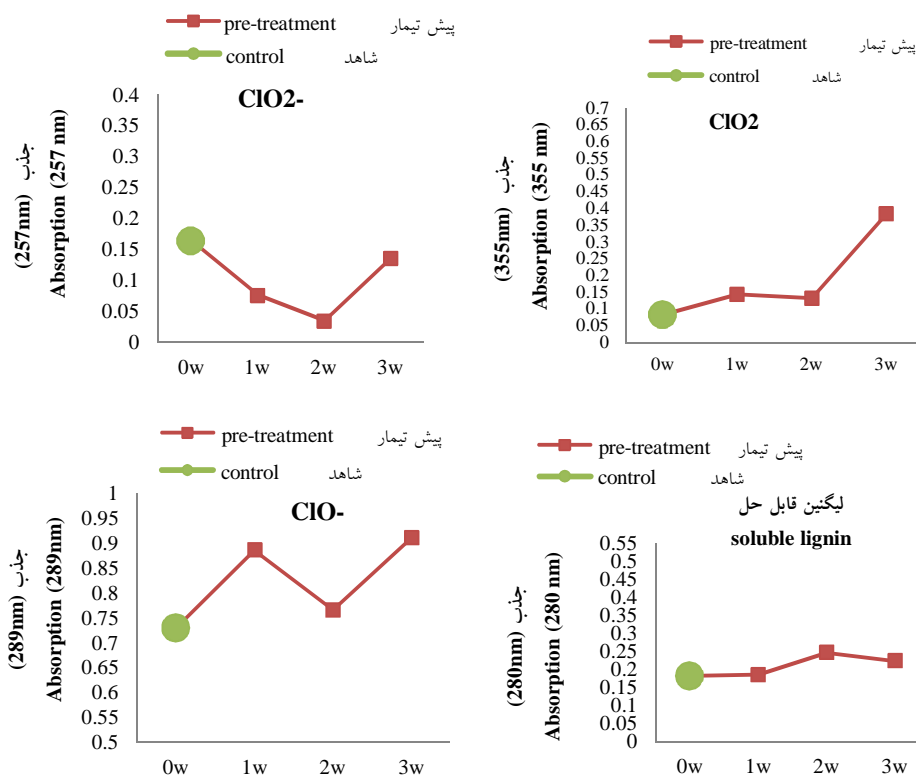


شکل ۱- مقایسه مقدار هگزنورونیک اسید در تیمارهای مختلف خمیر کاغذهای صنوبر.  
Figure 1. Hexenuronic Acid contents in different treatments of poplar pulps.

ترکیبات باقی‌مانده موجود در لیکور مصرف شده رنگ‌بری: در طی فرآیند رنگ‌بری، دی‌اکسید کلر به صورت کلراید، که اساساً شامل کلر پیوند یافته و کلرات هستند، احیا می‌شود. انتقال اتم کلر دی‌اکسید کلر به کلراید و کلرات به صورت یک الگوی پیچیده دنبال می‌شود. در این راستا مقادیر pH عامل تعیین کننده ترکیب لیکور مصرف شده رنگ‌بری بوده به طوری که هنگامی که pH نهایی در دامنه ۲-۴ باشد مقدار کلریت به قدری کم است که از آن چشم‌پوشی می‌شود. اسید هیپوکلرو در تعادل با کلر بوده و دو ترکیب  $\text{ClO}_2$  و  $\text{HClO}$  در سیستم وجود خواهند داشت. واکنش‌های مربوط به دی‌اکسید کلر در سیستم رنگ‌بری به صورت زیر نشان داده می‌شود (۱۰).



بر همین اساس مقادیر جذب UV-Vis دی‌اکسید کلر و ترکیبات مرتبط با آن (در طول موج‌های ۳۵۵، ۲۸۹ و ۲۵۷ نانومتر به ترتیب برای  $\text{ClO}_2$ ،  $\text{ClO}^-$  و  $\text{ClO}_2^-$ ) و نیز لیگنین محلول (در طول موج ۲۸۰ نانومتر) موجود در لیکور مرحله پایانی رنگ‌بری (بعد از  $\text{D}_1$ ) به ترتیب شکل ۲ اندازه‌گیری شده است (۱۲).

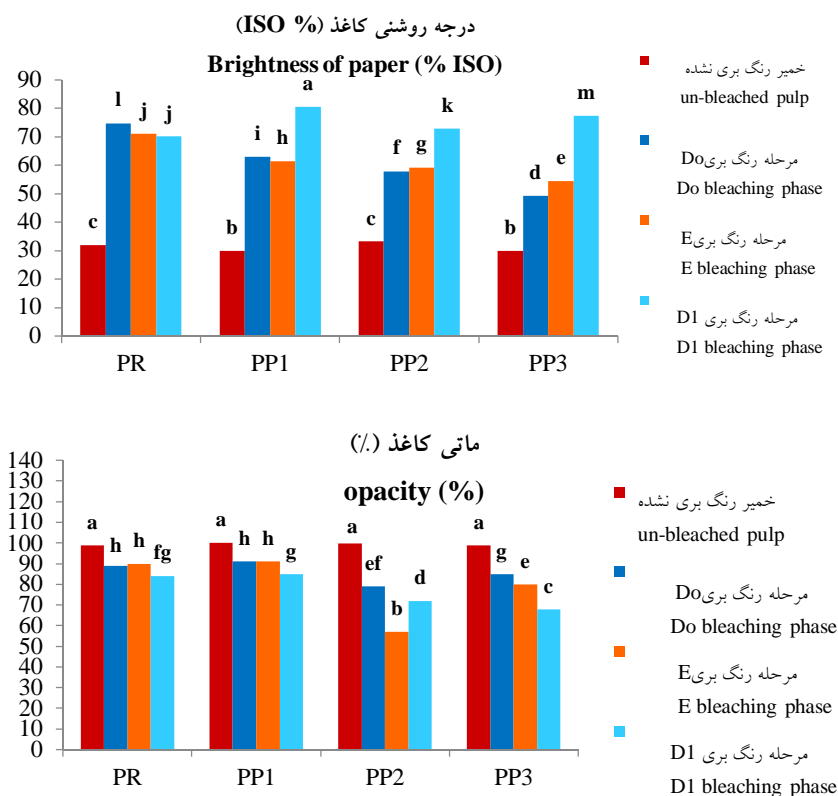


شکل ۲- مقایسه جذب مواد باقی مانده در لیکور مصرف شده حاصل از رنگبری خمیر کاغذهای مختلف صنوبر.

Figure 2. Absorption of residual material in bleaching spent liquor of poplar different pulps.

همان گونه که در شکل ۲ مشاهده می شود در مورد گونه صنوبر ترکیبات کلردار باقی مانده در لیکور مصرف شده با افزایش زمان پیش تیمار قارچی تا دو هفته کاهش می یابند (سیر نزولی منحنی های جذب) و سپس در هفته سوم مجدداً رو به افزایش می گذارند (سیر صعودی منحنی های جذب). این بدان معنی است که مواد رنگبری تا دو هفته برای لیگنین باقی مانده در خمیر کاغذ صرف شده و لذا در لیکور مصرف شده رنگبری، مقادیر آن کاهش می یابد که با توجه به رابطه ۱ بیشتر به صورت ClO<sub>2</sub> و ClO<sub>2</sub><sup>-</sup> برای رنگبری صرف شده و HClO تولید شده در رابطه ۲ تا هفته اول، کمتر در بخش رنگبری مصرف شده است. اما همان طور که در نمودار لیگنین حل شده مشاهده می شود با افزایش زمان تیمار قارچی، میزان لیگنین حل شده تا دو هفته افزایش و سپس رو به کاهش می گذارد که با توجه به سایر نمودارها منطقی به نظر می رسد.

ویژگی‌های نوری: همان‌گونه که در شکل ۳ نیز دیده می‌شود با انجام رنگ‌بری برای هر تیمار، افزایش درجه روشنی با پیشرفت رنگ‌بری از فاز اول به فاز سوم قابل انتظار بوده که این موضوع در کلیه تیمارها محسوس است (۱۱). این روند تنها در نمونه شاهد با اندکی کاهش همراه است که با توجه به این‌که این کاهش حتی در پیش‌تیمار دو و سه هفته به لحاظ آماری معنی‌دار نشده است احتمالاً می‌تواند ناشی از عدم شستشوی مناسب نمونه موردنظر در زمان‌های تیمار فوق‌الذکر باشد که درجه روشنی آن کمتر اندازه‌گیری شده است. همچنین رسولی و همکاران (۲۰۱۱) نیز گزارش کرده‌اند که پیش‌تیمار قارچی تأثیر محسوسی بر درجه روشنی خمیر کاغذهای رنگ‌بری نشده ندارد که در شکل مذکور این موضوع به‌وضوح نمایان است (۸).



شکل ۳- مقایسه درجه روشنی و ماتی تیمارهای مختلف خمیر کاغذهای صنوبر.  
Figure 3. Opacity and brightness of different treatment of poplar pulps.

در مورد ماتی نیز همان‌گونه که در شکل مذکور مشاهده می‌شود با انجام رنگ‌بری برای هر تیمار، افت ماتی اجتناب‌ناپذیر است زیرا در اثر رنگ‌بری و خروج هر چه بیشتر لیگنین، لیاف بیشتر در هم رفته و فضای کاغذ را می‌بندند. اما داده‌های ارائه شده در اشکال مذکور گویای آنست که با افزایش زمان پیش تیمار قارچی این افت بیشتر نمایان می‌شود. به‌طور کلی پیش تیمار قارچی باعث خروج بیشتر لیگنین و انعطاف‌پذیری بیشتر لیاف شده و لذا ویژگی در هم رفتگی لیاف در حین ساخت کاغذ بیشتر می‌گردد. در اثر این فرآیند انکسار نور در فضای داخل کاغذ کمتر گردیده و لذا از مقدار ماتی می‌کاهد و عدم گزینش‌پذیر عمل کردن قارچ هم مزید بر نرم شدن بیشتر لیاف می‌شود.

### نتیجه‌گیری

در این تحقیق با استفاده از تکنیک رنگ‌بری DED، خمیر کاغذ کرافت زیستی گونه چوبی صنوبر رنگ‌بری شد. با توجه به عملکردهای پیشین آنزیم قارچ رنگین‌کمان مورد استفاده، مشخص شده بود که این قارچ به‌طور گزینشی عمل نمی‌کند و علاوه بر حمله به لیگنین، به همی سلولز و سلولز چوب نیز حمله می‌کند. بر اساس آزمون کاپای قبل و بعد از رنگ‌بری، اثرگذار بودن توالی‌های به‌کار رفته مشهود است. البته در برخی موارد مقدار لیگنین غیرواقعی به‌نظر می‌آید که به‌دلیل حضور هگزنورونیک اسیدها می‌باشد. در مورد بازده کلی رنگ‌بری نیز ملاحظه می‌شود که در هفته سوم تیمار، تخریب و کاهش ماده چوبی بیشتر از مقدار مربوط به لیگنین است که به‌دلیل تخریب سلولز بوده و این امر نیز به‌دلیل حمله قارچ می‌باشد. در مجموع به‌نظر می‌رسد که پیش تیمار قارچی خرده‌چوب‌ها در مورد گونه صنوبر بر قابلیت رنگ‌بری آن مؤثر عمل نموده به‌طوری که میزان مصرف مواد شیمیایی در رنگ‌بری نیز کاهش پیدا کرده که مقادیر جذب مواد شیمیایی در لیکور مصرف شده رنگ‌بری سیر صعودی نشان می‌دهد. همچنین، درجه روشنی نیز در تطابق با کاهش مقدار لیگنین در طی مراحل رنگ‌بری افزایش یافته است.

### سپاسگزاری

این تحقیق با حمایت مالی معاونت پژوهشی دانشگاه شهید بهشتی در قالب یک طرح تحقیقاتی انجام شده است که بدین‌وسیله نویسندگان بر خود لازم می‌دانند تا از شخص معاون پژوهشی و فناوری وقت جناب آقای دکتر مسعودی و همکاران حوزه معاونت فوق تشکر و قدردانی نمایند.

## منابع

1. Akhtar, M., Scott, G.M., Swaney, R.E., and Kirk, T.K. 1998. Overview of biomechanical and biochemical pulping research. In: Eriksson K\_E, Cavaco-Paulo A, editors, Enzyme Applications in fiber Processing, American Chemical society Symposium Series 687, Washington, DC, 15-26.
2. Costa, M.M., and Colodette, J.L. 2007. The Impact of Kappa Number Composition on Eucalyptus Kraft Pulp Bleachability, Brazilian Journal of Chemical Engineering, 24(1): 61-71.
3. Erikson, K.E.L. 1998. Biotechnology in pulp and paper industry: An Overview. American chemical society, chapter 1, 2-14.
4. Evtuguin, D.V., Daniel, A.I.D., and Pascoal Neto C. 2002. Determination of Hexenuronic Acid and Residual Lignin in Pulps by UV Spectroscopy in Cadoxen Solutions. Journal of Pulp and Paper Science, 28(6): 189-192.
5. Frass, L., Stana-Kleinschek, K., Ribitsch, V., Sfiligoj-Smole, M., and Kreze T. 2002. Quantitative determination of carboxyl groups in cellulose by complexometric titration. Lenzinger Berichte, 81: 80-88.
6. Messner, K., Koller, K., Wall, M.B., Akther, M., and Scott, G.M. 1998. Fungal treatment of wood chips for chemical pulping. In: Environmentally friendly technologies for the pulp and paper industry (Eds. R.A. Young and M. Akther), John Wiley and Sons, Inc., 385-398.
7. Mohammadi, E. 2013. Improvement in reactivity of alpha cellulose pulp by Sono-chemical method, M.Sc. Thesis, Faculty of innovative technologies engineering, Shahid Beheshti University, 130p.
8. Rasooly Garmaroody, E., Resalati, H., Fardim, P., Hosseini, S.Z., Rahnama, K., Saraeeyan, A., and Mirshokraee, S.A. 2011. The effects of fungi pre-treatment of poplar chips on the kraft fiber properties, Bioresource technology, 102: 4165-4170.
9. Suess, H.U. 2010. Pulp bleaching today, Walter de Gruyter GmbH, Berlin, 310p.
10. Svenson, D.R., Jameel, H., Chang, H-M., and Kadla, J.F. 2006. Inorganic Reactions in Chlorine Dioxide Bleaching of Softwood Kraft Pulp. Journal of Wood Chemistry and Technology, 26: 201-213.
11. Viikari, L., and Lantto, R. 2002. Biotechnology in the Pulp and Paper Industry. 8th ICBPPI Meeting, Elsevier Science, 21, 344p.
12. Yuan, H., Garver, T., and Sedgwick, G. 2006. Spectroscopic methods for monitoring pulp bleaching processes, Pulp and Paper Canada, 107(10): 49-51.



Gorgan University of Agricultural  
Sciences and Natural Resources

*J. of Wood & Forest Science and Technology, Vol. 23 (4), 2016*  
<http://jwfst.gau.ac.ir>

## **Investigation on the Bleachability of Bio-Kraft Pulp in Environmental Friendly ECF Method**

**\*E. Rasooly Garmaroody<sup>1</sup> and I. Mohammadi<sup>2</sup>**

<sup>1</sup>Assistant Prof., Dept., of Cellulose and Paper Technology, Shahid Beheshti University, Zirab Campus, Mazandaran, Iran, <sup>2</sup>M.Sc., Graduated, Dept., of Cellulose and Paper Technology, Shahid Beheshti University, Zirab Campus, Mazandaran, Iran

Received: 06/02/2014 ; Accepted: 07/26/2015

### **Abstract**

**Background and objectives:** Literatures review show that fungal pre-treatment of chips before original cooking caused to improve in pulp bleachability, reduction in bleaching chemical consumption in the chlorination phase to 9%, increasing in brightness of bio-Kraft pulp with similar bleaching sequence to 8%. In addition, chemical consumption during ECF bleaching of Kraft pulp has a high correlation with kappa number measurements. Furthermore, by evaluation of bleaching spent liquor by the spectroscopic method could be assessed content and type of chlorine used in different sequences of bleaching. Hence, in this research, Bio-Kraft pulps made from poplar chips pre-treated by *Trametes versicolor* in 1, 2 and 3 weeks, were bleached in ECF method (DED sequence) for evaluation of their bleachability.

**Materials and methods:** Accordingly, in this study, pulps were characterized in lignin content, bleaching yield, Hexenonic acids (Hex-A), viscosity and efficiency of fungal pre-treatment on chemical consumption before and after each stage of above-mentioned sequence. Then laboratory handsheets were made from above bleached pulps and tested in optical properties.

**Results:** Results showed that there are approximately reductive trends for kappa number from the first phase to third phase, which is normal based on the target of sequence bleaching. Interestingly, kappa number was enhanced by increasing in pre-treatment time expect third phase of 3-week pre-treatment samples. It's due to non-selectivity of *T. versicolor* that caused more degradation of carbohydrates due to acidic groups creation specially Hexenonic acids. These acidic groups were led to wrong measurement of kappa number as more. By progressing in bleaching

---

\*Corresponding author: e\_rasooly@sbu.ac.ir

---

from phase 1 to phase 3, bleaching yield was increased except 3-weeks pre-treatment samples. Also, after bleaching, viscosity of pulps was decreased.

**Conclusion:** In total, fungal pre-treatment of poplar wood has been effected on its pulp bleachability that chemicals consumption was decreased in bleaching process and also adsorption values of chemicals of spent liquor that measured by UV-Vis in 257, 280, 289 and 355 respectively for ClO<sub>2</sub>, soluble lignin, ClO<sup>-</sup> and ClO<sub>2</sub>-increased. Paper brightness was increased by decreasing in lignin content during bleaching process.

**Keywords:** Fungal pre-treatment, ECF bleaching, DED sequence, Bio-kraft, Bleachability