



دانشگاه گورگان و منابع طبیعی گورگان

نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل

جلد بیست و سوم، شماره سوم، ۱۳۹۵

<http://jwfst.gau.ac.ir>

## تأثیر پیش تیمار با آب داغ و قلیا بر بازده و خواص نوری و مقاومتی خمیر کاغذ CMP گونه ممرز

\* قاسم اسدپوراتویی<sup>۱</sup>، مریم علیپور<sup>۲</sup>، سید مجید ذبیح‌زاده<sup>۳</sup> و زهره قزوینی<sup>۴</sup>

<sup>۱</sup> استادیار گروه علوم و صنایع چوب و کاغذ، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی، ساری، کارشناس ارشد خمیر و کاغذ، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی، ساری، <sup>۲</sup> دانشیار گروه علوم و صنایع چوب و کاغذ، دانشکده منابع طبیعی، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی، ساری، <sup>۳</sup> کارشناس ارشد دانشکده منابع طبیعی، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی، ساری تاریخ دریافت: ۱۳۹۴/۰۲/۱۰، تاریخ پذیرش: ۱۳۹۴/۰۸/۰۱

### چکیده

**سابقه و هدف:** برخی ترکیبات ایجاد شده از مواد استخراجی چوب (برای مثال قیر ایجاد شده با منشا اسیدهای چرب) مواد چسبنده‌ای هستند که به سختی در مراحل شستشو حذف می‌شوند و رسوبات چسبنده‌ای بر روی تجهیزات فرآیند ایجاد می‌کنند. هنگام تهیه خمیر کاغذ از چوب پهن برگان این ترکیبات، منشاء مشکلات بیشماری مانند تشکیل مواد چسبناک، باقی ماندن ناخالصی‌ها در خمیر کاغذ و پارگی کاغذ در ماشین کاغذ می‌شوند. به علاوه، در صورت باقی ماندن این ترکیب‌ها روی کاغذ مشکلاتی مانند ایجاد لکه‌های تیره و چسبیدن الیاف کاغذ به سطح سیلندر، پارگی ورقه و گرفتگی توری و نمدها ایجاد می‌شود. همچنین مواد استخراجی ممکن است با مواد شیمیایی رنگبری واکنش داده و فرآورده‌های تغییر یافته و اکسید شده‌ای را ایجاد کنند. مواد استخراجی تغییر یافته باعث بروز مشکل قیر شده و بر روی روشنی خمیر کاغذ تأثیر منفی دارند. در این تحقیق تأثیر پیش تیمار با آب داغ و پیش تیمار با قلیا بر قابلیت رنگبری خمیر CMP گونه ممرز بررسی شد.

\* مسئول مکاتبه: [asadpur2002@yahoo.com](mailto:asadpur2002@yahoo.com)

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

**مواد و روش‌ها:** خرده‌چوب‌های گونه ممرز از کارخانه چوب و کاغذ مازندران تهیه شد. تیمار با آب داغ و تیمار با قلیا در سه سطح ۰/۵، ۲ و ۳/۵ درصد با هدف خارج ساختن مواد استخراجی پیش از فرآیند خمیرسازی، انجام و سپس از خرده چوب‌های شاهد و خرده چوب‌های پیش‌تیمار شده، با فرآیند CMP و در شرایط یکسان، خمیرکاغذ تهیه و با پروکسید هیدروژن رنگبری شد. از خمیرکاغذ حاصله، کاغذهای دست‌ساز تهیه و خواص نوری کاغذهای حاصل قبل و بعد از رنگبری و خواص مقاومتی کاغذهای حاصل قبل از رنگبری بررسی گردید.

**یافته‌ها:** در نمونه‌های پیش‌تیمار شده در دما و زمان ثابت، مقدار کاهش جرم طی پیش‌تیمار با آب داغ کمتر از پیش‌تیمار با قلیا بوده و در پیش‌تیمار قلیایی با افزایش درصد قلیا مقدار کاهش جرم افزایش یافته است. در هر دو حالت پیش‌تیمار بازده خمیرکاغذ حاصل از خرده چوب‌های ممرز پیش‌تیمار شده نسبت به نمونه شاهد بیشتر است. تعداد دور پالایش و انرژی مصرفی خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش‌تیمار شده با قلیا بیشتر از خمیر کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ است. درجه‌روشنی نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و قلیا قبل و بعد از رنگبری نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. طی پیش‌تیمار با قلیا با افزایش درصد قلیایی، درجه‌روشنی نمونه‌های پیش‌تیمار شده نیز افزایش نشان داد. قبل از رنگبری، ماتی نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ به مقدار کمی افزایش یافت و در کل اختلاف معنی‌داری بین نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و شاهد در سطح ۵ درصد مشاهده نشد.

در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ در دما و زمان ثابت، شاخص مقاومت در برابر کشش گونه ممرز افزایش یافت. پیش‌تیمار با قلیا نیز سبب افزایش شاخص مقاومت در برابر کشش شد. شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در اثر پیش‌تیمار با آب داغ افزایش یافت. پیش‌تیمار با قلیا نیز سبب افزایش شاخص مقاومت در برابر ترکیدن شد. نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و قلیا نشان داد که شاخص مقاومت در برابر پاره شدن افزایش یافت و با افزایش درصد قلیایی سیر صعودی داشت.

**نتیجه‌گیری:** پیش‌تیمار نمودن خرده چوب‌های ممرز با آب داغ و قلیا باعث کاهش جرم خرده چوب‌ها و افزایش بازده خمیرکاغذ CMP نسبت به نمونه شاهد شده است. به‌دلیل خروج مواد استخراجی رنگی به‌ویژه ترکیبات فنولی، مقدار مواد استخراجی در خمیر کاهش یافته و همچنین در نتیجه عمل رنگبری درجه روشنی نمونه‌های پیش‌تیمار شده قبل و بعد از رنگبری نسبت به نمونه شاهد افزایش

یافت. ماتی در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ افزایش و طی پیش‌تیمار با محلول قلیایی کاهش یافت. در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و محلول قلیایی نسبت به نمونه شاهد، شاخص مقاومت در برابر کشش خمیرکاغذ گونه ممرز افزایش ولی در شاخص‌های مقاومت در برابر ترکیدن و مقاومت در برابر پاره شدن تفاوت معنی‌داری مشاهده نشد.

**واژه‌های کلیدی:** پیش‌تیمار قلیایی، ممرز، درجه روشنی، مواد استخراجی، خمیرکاغذ CMP

### مقدمه

بزرگترین کارخانه کاغذسازی ایران، کارخانه چوب و کاغذ مازندران است که بخش وسیعی از ماده اولیه آن از درختان پهن‌برگ جنگل‌های مازندران تهیه می‌شود. مخلوطی از چوب‌های جنگلی شامل ۷۵ درصد ممرز و ۲۵ درصد راش با استفاده از فرآیند شیمیایی - مکانیکی (CMP) به خمیرکاغذ تبدیل می‌شود و پس از رنگبری با پراکسید هیدروژن به‌عنوان ترکیب اصلی برای ساخت کاغذ روزنامه مورد استفاده قرار می‌گیرد (۱۷).

امروزه با افزایش مصرف کاغذ و کاهش مواد اولیه، استفاده از خمیرهای مکانیکی و پربازده مورد توجه قرار گرفته است. اما یکی از مشکلات این خمیرها زردشدن و شکننده شدن<sup>۱</sup> کاغذ حاصل در کوتاه مدت و در نتیجه، محدودیت مصرف آن می‌باشد. تحقیقات زیادی برای جلوگیری از زرد شدن و افزایش پایداری روشنی این نوع کاغذها (کاغذهای لیگنین‌دار) صورت گرفته است. اما با وجود تأثیر مثبت روش‌ها و تحقیقات انجام شده، به دلایل اقتصادی و فنی، تاکنون هیچکدام از آن‌ها کاربرد صنعتی پیدا نکرده‌اند (۲۹).

خمیرهای با بازده بالا به دلیل هزینه تولید کمتر، بازده بالاتر و ویژگی‌های نوری بهتر در مقایسه با خمیرهای شیمیایی برتری دارند (۱۲). درجه روشنی پایین و ثبات کم درجه روشنی سبب ایجاد مشکلات زیادی در رنگبری خمیرهای با بازده بالا می‌شوند. اعتقاد بر این است که مقدار لیگنین بیشتر در خمیرهای با بازده زیاد دلیل اصلی این مشکلات است. در حالی که مواد استخراجی، حتی اگر مقدارشان کم باشد نیز نقش مهمی در رنگبری خمیرهای با بازده بالا دارند (۱۲). بیوستز مواد استخراجی به‌طور ژنتیکی کنترل می‌شود، در نتیجه هر گونه درخت، مواد خاصی را تولید می‌کند. حتی

1- Brittleness

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

بین مواد استخراجی اندام‌های مختلف درخت یعنی شاخه، ریشه، پوست و برگ نیز تفاوت‌های برجسته‌ای وجود دارد (۲۲).

هنگام تهیه خمیر کاغذ از چوب پهن برگان این ترکیبات منشاء مشکلات بی‌شماری مانند تشکیل مواد چسبناک، باقی ماندن ناخالصی‌ها در خمیر کاغذ و پارگی کاغذ در ماشین کاغذ می‌شوند. به‌علاوه، در صورت باقی ماندن این ترکیب‌ها روی کاغذ مشکلاتی مانند ایجاد لکه‌های تیره و چسبیدن الیاف کاغذ به سطح سیلندر، پارگی ورقه و گرفتگی توری و نمدها ایجاد می‌شود. همچنین مواد استخراجی ممکن است با مواد شیمیایی رنگبری واکنش داده و فرآورده‌های تغییر یافته و اکسید شده‌ای را ایجاد کنند مواد استخراجی تغییر یافته (بیشتر کلردار شده) باعث بروز مشکل قیر شده و بر روی روشنی خمیر کاغذ تأثیر منفی دارند (۵).

استخراج و شناسایی اسیدهای چرب موجود در چوب از جنبه‌های مختلف حائز اهمیت است، زیرا مواد استخراجی که در فرآیند پخت خمیر کاغذ آزاد می‌شوند مشکلاتی را در فرآیند پخت ایجاد می‌کنند. اجزای فنول‌های موجود در مواد استخراجی، از قبیل تانن‌ها می‌توانند با یون‌های فلزی واکنش دهند و کمپلکس‌های رنگی محکمی تشکیل دهند، در نتیجه درجه روشنی خمیرهای با بازده بالا کاهش می‌یابد (۶). اثرات فنول‌های دیگر، مانند وانیلین، روی درجه روشنی خمیرهای با بازده بالا رنگبری شده نیز گزارش شده است (۱۶).

تراکم فنول‌ها که در طول پالایش رخ می‌دهد به‌عنوان یک مکانیسم غالب در تیره شدن رنگ خمیرهای با بازده بالا در نظر گرفته می‌شود (۹، ۱۰). بنابراین، خارج کردن رنگ مواد استخراجی فنولی به‌عنوان یک پیش مرحله در رنگبری پراکسید می‌تواند برای افزایش بیشتر درجه روشنی و ثبات بیشتر آن در رنگبری خمیرهای با بازده بالا عملکرد مناسبی داشته باشد.

لیانگ و همکاران (۲۰۱۱) خصوصیات مواد استخراجی قلیایی خمیر SCMP<sup>۱</sup> بامبو و اثرات آن روی رنگبری پراکسید را مورد مطالعه قرار دارند و نتیجه گرفتند که با افزودن NaOH خروج مواد استخراجی تسریع می‌شود، و قابلیت رنگبری خمیر استخراج شده بهبود می‌یابد. زمانی که از ۳/۵ درصد NaOH استفاده شود، درجه روشنی ۵/۸۳ درصد ISO افزایش می‌یابد و عدد تغییر رنگ ۵۵/۷ درصد کاهش می‌یابد (۱۲).

#### 1- Sulfonated Chemi-Mechanical Pulp

باپیتستا و همکاران (۲۰۰۶) با بررسی اثرات مواد استخراجی چوب روی ویژگی‌های خمیر حاصل از فرایند کرافت از گونه کاج دریایی نتیجه گرفتند که در مورد استخراج با حلال‌های آلی، استون و مخلوط اتانول- تولوئن کارایی بیشتری دارد، و افزایش فاکتور انعکاس<sup>۱</sup> تا حدود ۷/۵ درصد می‌باشد. برای استخراج قلیایی چوب، بهبود ۱۰ درصدی در فاکتور انعکاس از خمیر رنگبری نشده را نشان دادند. رنگبری خمیر با استفاده از توالی کوتاه DE انجام شد. خمیرهای حاصل از چوب استخراج شده افزایش ۳۰ درصدی را در فاکتور انعکاس در مقایسه با خمیر شاهد نشان دادند (۴).

در این تحقیق تأثیر پیش‌تیمارهای شستشو با آب داغ و نیز شستشو با قلیا بر قابلیت رنگبری خمیر CMP دو گونه ممرز و صنوبر بررسی شد.

### مواد و روش‌ها

**آماده‌سازی مواد خام:** خرده‌چوب‌های گونه ممرز به صورت کاملاً تصادفی از انباشت خرده چوب‌های ممرز کارخانه چوب و کاغذ مازندران انتخاب شد و پس از انتقال آن‌ها به آزمایشگاه، ابتدا خرده چوب‌های استاندارد به صورت دستی جداسازی و هوا خشک شدند. سپس درصد رطوبت آن‌ها طبق ۹۴- om- ۲۵۸ تاپی<sup>۲</sup> اندازه‌گیری شد.

**پیش‌تیمار خرده‌چوب‌های ممرز با آب داغ:** در این مرحله ۱۵۰ گرم خرده‌چوب بر اساس جرم خشک از خرده‌چوب‌های ممرز جداسازی شد. از آنجایی که نسبت مایع به خرده‌چوب‌ها ۵ به ۱ بود به این میزان آب مقطر داخل بشر ریخته و بشر در حمام آب با دمای ۹۰ درجه سانتی‌گراد قرار داده شد. با رسیدن دمای آب داخل بشر به دمای ۹۰ درجه سانتی‌گراد خرده‌چوب‌ها را داخل بشر ریخته و ۳۰ دقیقه زمان در نظر گرفته شد. بعد از اتمام زمان پیش‌تیمار خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده توسط آب مقطر روی الک با مش ۲۰۰ کاملاً شستشو شدند. خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده هوا خشک شدند و برای جلوگیری از تبادل رطوبت با محیط، داخل کیسه‌های پلاستیکی قرار گرفتند.

**پیش‌تیمار خرده‌چوب‌های ممرز با محلول قلیایی:** همانند روش شستشو خرده‌چوب‌ها با آب داغ، ۱۵۰ گرم خرده‌چوب بر اساس جرم خشک از خرده‌چوب‌های ممرز جداسازی شد. با توجه به نسبت مایع به خرده‌چوب‌ها ۵ به ۱، آب مقطر به اضافه قلیا در سه سطح ۰/۵، ۲ و ۳/۵ درصد بر اساس جرم

---

1- Reflection Factor

2- TAPPI

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

خشک خرده‌چوب‌ها داخل بشر ریخته و درب آن را بسته و در حمام آب با دمای ۹۰ درجه قرار داده شد. زمانی که دمای بشر به ۹۰ درجه سانتی‌گراد رسید خرده‌چوب‌ها را داخل بشر ریخته و ۳۰ دقیقه زمان در نظر گرفته شد. سپس خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده توسط آب مقطر روی الک با مش ۲۰۰ کاملاً شستشو شدند. خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده هوا خشک شدند و برای جلوگیری از تبادل رطوبت با محیط، داخل کیسه‌های پلاستیکی قرار گرفتند.

**تعیین pH مایع پیش‌تیمارشده:** pH مایع پیش‌تیمارشده با pH متر Metrohm مدل ۸۲۷ در دمای  $\pm 1$  ۲۴ درجه سانتی‌گراد اندازه‌گیری شد.

**تعیین درصد رطوبت و کاهش جرم خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمارشده:** ابتدا جرم کل خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمارشده موجود در کیسه‌های پلاستیکی هریک از تیمارها اندازه‌گیری و از خرده‌چوب‌های ممرز موجود در کیسه‌های پلاستیکی سه بار نمونه‌گیری تصادفی انجام و درصد رطوبت آن‌ها تعیین گردید. با توجه به درصد رطوبت و جرم کل خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمارشده (هوا خشک شده)، جرم کل خشک خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمارشده به دست آمد. از اختلاف جرم خرده‌چوب‌های ممرز اولیه و جرم کاملاً خشک خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمارشده، کاهش جرم نمونه‌ها به درصد محاسبه گردید.

**تهیه خمیر کاغذ CMP:** فرآیند خمیر کاغذ سازی شیمیایی - مکانیکی برای خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده و پیش‌تیمار نشده (شاهد) ممرز انجام شد. مایع پخت CMP از کارخانه چوب و کاغذ مازندران با مشخصات: pH: ۷/۱ و  $\text{Na}_2\text{O}$ : ۱۰۵ و  $\text{So}_2$ : ۱۱۵ گرم بر لیتر تهیه شد. پخت چپس‌های ممرز در دمای ۱۷۰ درجه سانتی‌گراد، زمان ۳۰ دقیقه و غلظت مایع پخت ۱۴ درصد انجام شد. نسبت مایع پخت به چپس نیز ۷ به ۱ در نظر گرفته شد. پس از پایان پخت، دیگ پخت تخلیه شد و خرده‌چوب‌های عمل‌آوری شده با مایع پخت پس از شستشو با استفاده از دفیبراتور آزمایشگاهی ساخت داخل کشور به خمیر کاغذ تبدیل شدند. بازده خمیر کاغذ اندازه‌گیری شد. برای تهیه خمیر کاغذ بدون وازده، از ۲ غربال ۲۰ و ۲۰۰ مش استفاده شد. سپس خمیرهای کاغذ به وسیله پالاینده آزمایشگاهی PFI به درجه روانی  $365 \pm 25 \text{ml}$ , 'CSF رسانده شدند.

**رنگبری خمیر کاغذ:** جهت رنگبری خمیر کاغذ با پراکسید هیدروژن، مقدار ۱۲ گرم خمیر کاغذ بر مبنای وزن خشک مورد استفاده قرار گرفت. با توجه به این که ممکن است از طریق آب فرآیندی و نیز در ضمن عملیات پالایش، یون‌های فلزات واسطه شامل  $\text{Cu}^+$ ،  $\text{Fe}^{2+}$ ،  $\text{Mn}^{2+}$  وارد سوسپانسیون خمیر کاغذ شوند و ورود این یون‌ها به مرحله رنگبری سبب از بین رفتن عامل فعال رنگبری (آنیون پرهیدروکسیل  $\text{OOH}^-$ ) و افت شدید بازده رنگبری گردد، لذا از عامل کیلیت کننده DTPA برای حذف این یون‌ها استفاده گردید. ۱۲۰ گرم خمیر کاغذ رنگبری نشده با خشکی ۱۰ درصد به خشکی ۲ درصد رسانده شد. ۰/۲ درصد DTPA بر مبنای جرم خشک به خمیر کاغذ اضافه شد. سپس در حمام آب با دمای ۶۰ درجه سانتی‌گراد، ۳۵ دقیقه زمان داده شد تا عمل جداسازی کاتیون‌های فلزات واسطه از سوسپانسیون خمیر کاغذ انجام گیرد. بعد از این مرحله، خمیر کاغذ با قیف بوختر آبیگری و شستشو شد. محلول رنگبری شامل پراکسید هیدروژن ( $\text{H}_2\text{O}_2$ ) ۳ درصد بر مبنای وزن خشک خمیر کاغذ، هیدروکسید سدیم (NaOH) ۲ درصد بر مبنای وزن خشک خمیر کاغذ، سیلیکات سدیم ( $\text{Na}_2\text{SiO}_3$ )، ۲ درصد بر مبنای وزن خشک خمیر کاغذ به عنوان پایدارکننده شرایط قلیایی و محافظ پراکسید مورد استفاده قرار گرفت. ابتدا  $\text{Na}_2\text{SiO}_3$  و بعد NaOH و در آخر  $\text{H}_2\text{O}_2$  به خمیر کاغذ اضافه شد. به مدت ۱ ساعت و ۴۵ دقیقه خمیر کاغذ مخلوط شده با مایع رنگبری در حمام آب با دمای ۷۵ درجه سانتی‌گراد قرار داده شد. پس از این مدت خمیر کاغذ از حمام خارج شد. سپس خمیر کاغذ با آب به وسیله قیف بوختر که روی آن کاغذ صافی قرار داشت، شستشو شد تا مایع رنگبری از خمیر جدا شود. با محلول آبی گاز دی اکسید گوگرد<sup>۱</sup>، pH به ۵ تا ۵/۵ رسانده شد و سپس کاغذ دست‌ساز تهیه گردید.

**تهیه کاغذ دست‌ساز:** کاغذهای دست‌ساز با جرم پایه  $60 \text{ gr/m}^2$  مطابق با استاندارد ۸۸-۲۰۵ T آئین‌نامه تاپی ساخته شدند.

**اندازه‌گیری ویژگی‌های کاغذ:** ویژگی‌های فیزیکی کاغذ از جمله: وزن پایه، ضخامت و دانسیته ظاهری به ترتیب طبق استاندارد ۰۲-۴۱۰ T، ISO - ۵۳۴ و ویژگی‌های نوری از جمله: درجه روشنی و زردی و ماتی طبق استانداردهای ISO - ۲۴۷۰ و ISO - ۲۴۷۱ و همچنین ویژگی‌های مقاومتی شامل: مقاومت کششی، مقاومت به پاره شدن و مقاومت به ترکیدن به ترتیب با استانداردهای

1- SO2 water

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

۲-ISO-۱۹۲۴، ISO-۱۹۷۴، ISO-۲۷۵۸ اندازه‌گیری شد. تجزیه و تحلیل آماری نتایج با استفاده از نرم‌افزار SPSS انجام شد. این طرح در قالب طرح کاملاً تصادفی بوده و ابتدا جدول تجزیه واریانس تشکیل و سپس با توجه به سطح معنی‌دار بودن (سطح ۹۵ درصد)، مقایسه میانگین‌ها به روش دانکن انجام شد.

### نتایج و بحث

بازده خمیر کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده و شاهد: جدول ۱ مقادیر کاهش جرم، بازده و pH مایع بعد از پیش‌تیمار خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمار شده را در دمای ۹۰ درجه سانتی‌گراد و زمان ۳۰ دقیقه نشان می‌دهد.

جدول ۱- مقادیر کاهش جرم خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده و pH مایع بعد از پیش‌تیمار و بازده ممرز.

Table 1. Mass Reduce levels of pre-treated Wood chips and liquid pH after pre-treatment and hornbeam Yield.

بازده (درصد) Yield (%)	کاهش جرم (درصد) Mass decrease (%)	pH مایع پیش‌تیمار شده Pretreatment pH	زمان پیش‌تیمار (دقیقه) Pretreatment time (min)	دمای پیش‌تیمار (درجه سانتی‌گراد) Pretreatment temperature (c <sup>o</sup> )	گونه Species	نوع تیمار Treatment type
85.3	-	-	-	-	ممرز Hornbeam	شاهد Control
87.1	1.2	5.8	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با آب داغ Pretreatment with hot water
88.1	1.5	7.8	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۰/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 5.0% Alkali
88.8	3.7	11.4	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۲ درصد قلیا Pretreatment with the 2% Alkali
89.3	4.4	12	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۳/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 3.5% Alkali

همان‌طور که در جدول ۱ مشاهده می‌شود بازده نمونه‌های پیش‌تیمار شده نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. از آن‌جا که در مرحله پیش‌تیمار، برخی از ترکیبات تشکیل دهنده مواد لیگنوسلولزی به ویژه همی‌سلولزها و تا حدودی لیگنین، سلولز و مواد استخراجی خارج می‌شوند (۳۱، ۲۷، ۸، ۲)



بنابراین در مرحله بعدی و طی فرایند پخت ترکیبات کمتری خارج شده، در نتیجه هر قدر میزان مواد استخراج شده در مرحله پیش تیمار بیشتر شود، بازده خمیرکاغذ حاصل بیشتر می‌گردد (۲۷).

**کاهش جرم:** مقدار کاهش جرم در پیش تیمار با آب داغ کمتر از تیمار قلیایی بوده و در پیش تیمار قلیایی با افزایش درصد NaOH کاهش جرم نیز افزایش یافت (شکل ۱). به دلیل این که هیدروکسید سدیم دارای نفوذپذیری و واکنش پذیری خوبی است به بافت چوب نفوذ کرده و سبب خروج ترکیبات از بافت چوب شده است. از طرفی، قابلیت حل استرولها و استرها مانند مومها، استرهای استریل و تری گلیسیریدها تحت شرایط قلیایی ضعیف افزایش می‌یابد (۲۵). همچنین با افزودن قلیا، سرعت انحلال خرده چوب‌های ممرز افزایش یافته است (۳۱، ۲۷).

**pH مایع پیش تیمار شده با آب داغ و قلیا:** طبق جدول ۱، pH مایع پیش تیمار شده با قلیا نسبت به پیش تیمار با آب داغ بیشتر شد. علت بیشتر بودن pH مایع بعد از تیمار نمودن با قلیا نسبت به آب داغ، وجود هیدروکسید سدیم در مرحله پیش تیمار با قلیا می‌باشد که با افزایش درصد NaOH، pH مایع پیش تیمار شده نیز افزایش است.

**درجه روانی خمیرکاغذ:** درجه روانی خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده با آب داغ و پیش تیمار شده با قلیا و شاهد اندازه گیری شدند. جدول ۲ درجه روانی اولیه (قبل از پالایش) و درجه روانی بعد از پالایش خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده و شاهد را نشان می‌دهد. در اثر پیش تیمار، تعداد دور پالایش نمونه‌ها برای رسیدن به درجه روانی مورد نظر نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. احتمالاً به دلیل این که بازده نمونه‌های پیش تیمار شده نسبت به نمونه شاهد افزایش یافته است، در نتیجه خمیرکاغذهای حاصل از نمونه‌های پیش تیمار شده مکانیکی تر شده، بنابراین برای رسیدن به درجه روانی مورد نظر انرژی بیشتری مصرف شده و تعداد دور پالایش پالایشگر افزایش می‌یابد (۲۵).

خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده و شاهد برای رسیدن به درجه روانی  $375 \pm 25$  پالایش شدند. در اثر پیش تیمار، تعداد دور پالایش نمونه‌ها و انرژی مصرفی برای رسیدن به درجه روانی مورد نظر نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. همچنین، تعداد دور پالایش و انرژی مصرفی خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده با قلیا بیشتر از خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده با آب داغ است. به دلیل بازده بالاتر نمونه‌های پیش تیمار شده نسبت به

نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

نمونه‌های شاهد، خمیر حاصل از این نمونه‌ها برای رسیدن به درجه‌روانی موردنظر به انرژی مصرفی و تعداد دور پالایش بیشتری نیاز دارند (۲۳).

جدول ۲- درجه روانی قبل و بعد از پالایش.

Table 2. Freeness after and before refining.

درجه روانی بعد از پالایش (میلی لیتر CSF) Freeness after refining	درجه روانی اولیه (میلی لیتر CSF) Primary freeness	دور پالایش Refining round	مصرف انرژی Energy consumption	گونه Species	نوع تیمار Treatment type
390	775	7100	230	ممرز Hornbeam	شاهد Control
390	780	7600	250	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با آب داغ Pretreatment with hot water
375	765	8000	280	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۰/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 5.0% Alkali
375	775	8150	260	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۲ درصد قلیا Pretreatment with the 2% Alkali
390	780	8250	270	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۳/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 3.5% Alkali

ویژگی‌های فیزیکی کاغذ: جدول ۳ میانگین جرم پایه، ضخامت و دانسیته کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش تیمار شده و شاهد گونه ممرز را نشان می‌دهد.

جدول ۳- میانگین جرم پایه، ضخامت و دانسیته کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش تیمار شده و شاهد.

Table 3. Average of basic weight, caliper and density of paper from pre-treated wood chips and control.

دانسیته Density (g/cm <sup>3</sup> )	جرم پایه Basic weight (g/cm <sup>2</sup> )	ضخامت Caliper (μm)	زمان پیش تیمار (دقیقه) Pretreatment time (min)	دمای پیش تیمار (درجه سانتی‌گراد) Pretreatment temperature (C)	گونه Species	نوع تیمار Type Treatment
0.46	63.5	137.7	-	-	ممرز Hornbeam	شاهد Control
0.46	63.5	135	30	90	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با آب داغ Pretreatment with hot water
0.47	62.5	135	30	90	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۰/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 5.0% Alkali
0.46	64	138	30	90	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۲ درصد قلیا Pretreatment with the 2% Alkali
0.48	64	132	30	90	ممرز Hornbeam	پیش تیمار با ۳/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 3.5% Alkali

با توجه به جدول ۳، تغییرات دانسیته در اثر پیش تیمار کم بوده و دانسیته خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده با آب داغ و قلیا تقریباً مشابه با خمیرکاغذ شاهد می‌باشد. تجزیه واریانس دانسیته کاغذهای دست‌ساز ممرز نشان می‌دهد که اثر پیش تیمار (پیش تیمار با آب داغ، پیش تیمار با قلیا) روی دانسیته در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

با توجه به جدول ۳، تغییرات ضخامت نیز در اثر پیش تیمار کم بوده و ضخامت خمیرکاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده با آب داغ و قلیا تقریباً نسبت به نمونه شاهد کاهش یافت. تجزیه واریانس ضخامت کاغذهای دست‌ساز ممرز نشان می‌دهد که اثر پیش تیمار (پیش تیمار با آب داغ، پیش تیمار با قلیا) روی ضخامت در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

الیاف با دیواره ضخیم انعطاف‌پذیری کمی دارند و کاغذهای حاصل از آنها به شدت مات، زبر و حجیم و با قدرت جذب و دفع آب زیاد می‌باشند (۱۸، ۱). از طرف دیگر الیاف دارای دیواره سلولی نازک‌تر به آسانی در زیر پرس تغییر شکل می‌دهند و به خوبی با یکدیگر اتصال یافته و کاغذهای متراکم و با دانسیته زیاد تولید می‌کنند (۲۰، ۱۸، ۱۴، ۷).

### ویژگی‌های نوری کاغذ

درجه روشنی: جدول ۴ میانگین درجه روشنی و ماتی کاغذهای حاصل از خرده چوب‌های پیش تیمار شده و شاهد گونه ممرز را در دمای ثابت ۹۰ درجه سانتی‌گراد و زمان ۳۰ دقیقه قبل و بعد از رنگبری نشان می‌دهد.

طبق جدول ۴، با پیش تیمار با آب داغ در دما و زمان ثابت درجه روشنی نسبت به نمونه شاهد به میزان ۱/۷ درصد افزایش یافت. بعد از استخراج خرده چوب‌ها، اکثر مواد استخراجی و بیشتر ترکیبات قابل صابونی شدن حذف شدند. به دلیل خروج مواد استخراجی طی پیش تیمار با آب داغ، درجه روشنی افزایش یافت. سان و همکاران (۲۰۰۳) نشان دادند که طی تیمار با آب داغ از کاه گندم به مدت ۳۰ دقیقه و در دمای ۸۰، ۸۵، ۹۰ و ۹۵ درجه سانتی‌گراد به ترتیب ۴۱، ۴۲/۷، ۴۶/۲ و ۴۷/۹ درصد از مواد استخراجی چوب خارج شدند (۲۵). تجزیه واریانس درجه روشنی نشان داد که اثر پیش تیمار با آب داغ بر درجه روشنی کاغذهای پیش تیمار شده در سطح ۵ درصد معنی‌دار است.

## نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

جدول ۴- درجه روشنی و ماتی کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده و شاهد.

Table 4. Brightness and opacity of paper from pre-treated wood chips and control.

ماتی کاغذ بعد از رنگبری		درجه روشنی کاغذ بعد از رنگبری (ISO)		ماتی کاغذ قبل از رنگبری		درجه روشنی کاغذ قبل از رنگبری (ISO)		گونه	نوع تیمار
Opacity after bleaching	Brightness after bleaching	Opacity before bleaching	Brightness before bleaching	Opacity before bleaching	Brightness before bleaching	Opacity before bleaching	Brightness before bleaching		
ماتی کاغذ بعد از رنگبری	درجه روشنی کاغذ بعد از رنگبری	ماتی کاغذ قبل از رنگبری	درجه روشنی کاغذ قبل از رنگبری	ماتی کاغذ قبل از رنگبری	درجه روشنی کاغذ قبل از رنگبری	ماتی کاغذ قبل از رنگبری	درجه روشنی کاغذ قبل از رنگبری	Species	Treatment Type
82.6	bc	54.6	a	98.03	ab	25.6	a	ممرز Hornbeam	شاهد Control
83.9	c	55.4	b	98.7	b	26.03	ab	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با آب داغ Pretreatment with hot water
81	a	57.5	ab	96.7	a	26.3	b	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۰/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 5.0% Alkali
81.7	ab	58.7	c	98.2	ab	27.6	c	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۲ درصد قلیا Pretreatment with the 2% Alkali
80.4	d	59	a	98.1	ab	27.8	c	ممرز Hornbeam	پیش‌تیمار با ۳/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 3.5% Alkali

در مورد پیش‌تیمار قلیایی با افزایش غلظت قلیایی در دما و زمان ثابت درجه‌روشنی افزایش می‌یابد. بیشترین درجه روشنی مربوط به پیش‌تیمار با ۳/۵ درصد قلیا به میزان  $0.3 \pm 27/8$  درصد دیده شد. زمانی که غلظت قلیا طی پیش‌تیمار افزایش یابد، قابلیت رنگبری خمیر افزایش می‌یابد. در عین حال، مقدار مواد استخراجی در خمیر کاغذ کاهش یافته در نتیجه درجه‌روشنی خمیر بهبود می‌یابد. استخراج قلیایی، به‌عنوان یک روش مؤثر برای انحلال فنول‌ها شناخته شده است (۱۳). با افزایش درصد NaOH مورد استفاده، فنول‌های بیشتری حل شده و درجه‌روشنی به‌دست آمده از خمیر رنگبری شده افزایش می‌یابد (۹). تجزیه واریانس درجه روشنی نشان می‌دهد که اثر پیش‌تیمار با قلیا بر درجه‌روشنی کاغذهای پیش‌تیمارشده در سطح ۵ درصد معنادار است.

جدول ۴ نشان می‌دهد که بعد از رنگبری خمیر کاغذ درجه‌روشنی کاغذ حاصل از تیمارها افزایش یافت. پیش‌تیمار با آب داغ نیز سبب افزایش درجه‌روشنی نسبت به نمونه شاهد شد و قابلیت رنگبری

خمیر کاغذ بهبود یافت. در اثر پیش تیمار با آب داغ ترکیباتی از مواد استخراجی چربی دوست شامل اسیدهای چرب آزاد، مومها، استرولها، تری گلیسیریدها، استرهای استرول و مقادیر کمتری از دی گلیسیریدها، اسیدهای رزینی و ترکیبات فنولی خارج می شوند (۲۵، ۱۵).

برخی گونه های چوبی مقدار زیادی ترکیبات رنگی فنولی مانند تانن ها و فلاونوئیدها دارند. برخی از این ترکیبات رنگی می توانند پس از فرآیندهای رنگبری در خمیر باقی مانده و درجه روشنی خمیر را کاهش دهند (۱۱، ۲۱، ۲۴، ۲۸) و برخی نیز ممکن است در خمیرهای رنگبری شده ایجاد لکه نمایند (۲۴، ۱۹). تانن های موجود در ترکیبات فنولی با یون های آهنی واکنش داده و ترکیبات رنگی محکمی تشکیل می دهند، در نتیجه درجه روشنی خمیرهای با بازده بالا کاهش می یابد (۶). به همین دلیل با حذف مواد استخراجی پیش از فرآیندهای خمیرسازی و رنگبری می توان درجه روشنی کاغذ را بهبود بخشید (۲۳). تجزیه واریانس درجه روشنی نشان می دهد که اثر پیش تیمار با آب داغ بر درجه روشنی کاغذهای پیش تیمار شده در سطح ۵ درصد معنی دار است.

مشاهده می شود که با افزودن قلیا درجه روشنی نسبت به نمونه شاهد افزایش یافته است. پیش تیمار با قلیا سبب خروج مواد استخراجی به ویژه ترکیبات فنولی می شود. NaOH خروج مواد استخراجی را تسریع نموده، در نتیجه با افزایش درصد NaOH مورد استفاده، فنول های بیشتری حل شده و درجه روشنی به دست آمده از خمیر رنگبری شده با پروکسید افزایش می یابد (۲۲).

فنول های موجود در خمیر با کتون ها درهم آمیخته و ساختارهای رنگی محکمی تشکیل داده (۸)، در نتیجه درجه روشنی خمیر رنگبری شده با پروکسید و پایداری درجه روشنی کاهش می یابد. همچنین بر اثر خروج مواد استخراجی قابلیت رنگبری خمیر بهبود می یابد. در فرآیندهای رنگبری بخشی از ماده شیمیایی مورد استفاده برای رنگبری توسط مواد استخراجی مصرف می شود، که با خروج مواد استخراجی پیش از فرآیند رنگبری، رنگبری بهبود یافته و درجه روشنی افزایش می یابد. تجزیه واریانس داده ها نشان داد که اثر پیش تیمار با قلیا بر درجه روشنی کاغذهای پیش تیمار شده در سطح ۵ درصد معنی دار است.

**ماتی کاغذ:** نتایج ماتی کاغذهای حاصل از خرده چوب های پیش تیمار شده با آب داغ و پیش تیمار شده با قلیا و شاهد قبل از رنگبری نشان می دهد که در دما و زمان ثابت با انجام پیش تیمار با آب داغ بر روی خرده چوب ها، ماتی کاغذ تقریباً مشابه نمونه شاهد شد. تجزیه واریانس داده ها نشان داد که اثر پیش تیمار با آب داغ بر ماتی کاغذهای پیش تیمار شده در سطح ۵ درصد معنی دار نیست.

نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

در مورد افزودن قلیا تا سطح ۰/۵ درصد ماتی کاغذ کاهش یافت و سپس در دو سطح ۲ و ۳/۵ درصد نسبت به نمونه شاهد به میزان کمی افزایش یافت. اما اختلاف معنی‌داری بین سطوح قلیا با نمونه شاهد مشاهده نشد. نتایج بعد از رنگبری حاکی از آن است که، ماتی در مقایسه با کاغذهای رنگبری نشده کاهش یافت. بعد از رنگبری خمیر کاغذهای شیمیایی- مکانیکی توسط پروکسید هیدروژن ماتی کاغذ کاهش یافت. چون پروکسید هیدروژن یک سفیدکننده مؤثر است. همچنین مشاهده می‌شود که با پیش‌ تیمار با آب داغ ماتی کاغذ نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت اما اختلاف معنی‌داری میان آن‌ها مشاهده نشد. تیمار شاهد دارای اتصالات بیشتر و چگالی بیشتر و در نتیجه امکان شکست نور را به حداقل رسانده و ماتی کمتری نشان می‌دهند. بالاترین ماتی بعد از رنگبری مربوط به تیمار با آب داغ ممرز می‌باشد. تجزیه واریانس ماتی گونه ممرز نشان داد که اثر پیش‌ تیمار با قلیا بر ماتی در سطح ۵ درصد معنی‌دار است.

ویژگی‌های مقاومتی کاغذ: جدول ۵، میانگین شاخص مقاومت در برابر کشش، شاخص مقاومت در برابر ترکیدن و شاخص مقاومت در برابر پاره‌شدن کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌ تیمار شده با آب داغ و پیش‌ تیمار شده با قلیا و شاهد گونه ممرز را نشان می‌دهد.

جدول ۵- میانگین شاخص کششی، شاخص ترکیدن و شاخص پارگی کاغذهای دست‌ساز.

Table 5. Average of Tensile index, Burst index and Tear index of handmade paper.

شاخص پارگی (mN m <sup>1/2</sup> /g) Tear index		شاخص ترکیدن (KPa m <sup>1/2</sup> /g) Burst index		شاخص کششی (mN/g) Tensile index		زمان پیش‌ تیمار (دقیقه) Pretreatment time (min)	دمای پیش‌ تیمار (درجه سانتی‌گراد) Pretreatment temperature(C)	گونه Species	نوع تیمار Treatment type
4.8	a	1.7	a	33.4	a	-	-	ممرز Hornbeam	شاهد Control
5.1	a	1.8	ab	36.51	b	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌ تیمار با آب داغ Pretreatment with hot water
5	a	2.1	ab	40.48	d	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌ تیمار با ۰/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 5.0% Alkali
5.2	a	2.1	ab	39.64	cd	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌ تیمار با ۲ درصد قلیا Pretreatment with the 2% Alkali
5.3	a	2.2	b	38.24	bc	30	90	ممرز Hornbeam	پیش‌ تیمار با ۳/۵ درصد قلیا Pretreatment with the 3.5% Alkali

**شاخص مقاومت در برابر کشش:** جدول ۵ نشان می‌دهد که با پیش‌تیمار با آب داغ شاخص مقاومت در برابر کشش در گونه ممرز افزایش یافت. علت آن می‌تواند خروج مواد استخراجی محلول در آب و قابلیت تشکیل پیوند بیشتر بین الیاف باشد. تجزیه واریانس داده‌ها نشان داد که اثر پیش‌تیمار با آب داغ بر شاخص مقاومت در برابر کشش کاغذهای پیش‌تیمار شده در سطح ۵ درصد معنادار شد. که علت آن را می‌توان انعطاف‌پذیری کم الیاف گونه ممرز دانست که در اثر پالایش منجر به شکل‌گیری نامناسب الیاف و در نهایت ایجاد ساختار غیرمترکم در کاغذ شده است. در جدول ۵ مشاهده شد که با افزودن قلیا شاخص مقاومت در برابر کشش گونه ممرز نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. که علت آن می‌تواند خروج مواد استخراجی طی پیش‌تیمار با قلیا و قابلیت تشکیل پیوند بیشتر بین الیاف باشد. شرایط قلیایی سبب خروج مواد استخراجی شده و قابلیت انعطاف‌پذیری الیاف بهبود می‌یابد. مواد استخراجی سطح الیاف را پوشانده و سبب کاهش ظرفیت پیوندیابی الیاف می‌شود. حذف مواد استخراجی سبب بهبود مقاومت‌ها می‌شود. بیشترین مقدار شاخص مقاومت در برابر کشش گونه ممرز در تیمار ۰/۵ درصد قلیا مشاهده شد که نسبت به نمونه شاهد با شیب تندی افزایش یافت. و سپس با افزایش درصد قلیایی، شاخص مقاومت در برابر کشش گونه ممرز سیر نزولی یافت. که علت آن افت بیشتر کربوهیدرات‌ها با افزایش درصد قلیا در مرحله پیش‌تیمار، کاهش درجه پلیمر شدن و کاهش قابلیت تشکیل پیوند بین الیاف است (۳۱).

**شاخص مقاومت در برابر ترکیدن:** جدول ۵ شاخص مقاومت در برابر ترکیدن کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و پیش‌تیمار شده با قلیا و شاهد را قبل از رنگبری نشان می‌دهند. طول فیبر و اتصال بین الیاف، دو فاکتور مؤثر در مقاومت در برابر ترکیدن می‌باشند. اگر چه با افزایش طول فیبر، مقاومت در برابر ترکیدن افزایش می‌یابد اما مقاومت در برابر ترکیدن بیشتر به اتصال بین الیاف بستگی دارد. مقاومت به ترکیدن آزمونی است که بخش کم استحکام کاغذ را نشان می‌دهد، لذا تحت تأثیر شکل‌گیری کاغذ بوده و با جرم پایه کاغذ متناسب است و شدیداً تحت تأثیر رطوبت قرار می‌گیرد (۳). تجزیه واریانس گونه ممرز نشان داد که اثر پیش‌تیمار با آب داغ بر شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

با افزودن قلیا شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در گونه ممرز نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت و با افزایش درصد قلیایی این افزایش به‌طور یکنواخت بود. شرایط قلیایی سبب خروج مواد

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

استخراجی شده و قابلیت انعطاف‌پذیری الیاف بهبود می‌یابد. مواد استخراجی سطح الیاف را پوشانده و سبب کاهش ظرفیت پیوند یابی الیاف می‌شود. حذف مواد استخراجی سبب بهبود مقاومت‌ها می‌شود. تجزیه وازینانس گونه ممرز نشان داد که اثر پیش‌تیمار قلیایی نیز بر شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

**شاخص مقاومت در برابر پاره شدن:** جدول ۵ شاخص مقاومت در برابر پاره شدن کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و پیش‌تیمار شده با قلیا و شاهد را قبل از رنگبری نشان می‌دهند. مقاومت در برابر پاره‌شدن به سه ویژگی وابسته است: (۱) تعداد کل الیاف شرکت کننده در گسیختگی ورق کاغذ (۲) طول الیاف و (۳) تعداد و مقاومت پیوندهای بین الیاف (فیبر به فیبر). تعداد الیاف شرکت کننده در گسیختگی ورق با گراماژ کاغذ و با انعطاف‌پذیری ورق تعیین می‌شود. مقاومت در برابر پاره‌شدن با ساختار و شکل‌گیری کاغذ ارتباط زیادی ندارد زیرا هنگام پاره شدن با گسیختگی، الیاف به‌طور مجزا و متوالی تحت تنش قرار می‌گیرند (۳). مشاهده می‌شود که تغییرات شاخص مقاومت در برابر پاره شدن گونه ممرز طی پیش‌تیمار با آب داغ تقریباً مشابه نمونه شاهد می‌باشد و از نظر آماری اختلاف معناداری میان آنها مشاهده نشد. دیده می‌شود که با افزودن قلیا در گونه ممرز شاخص مقاومت در برابر پاره شدن در هر سه سطح نسبت به نمونه شاهد سیر صعودی دارد. تجزیه وازینانس شاخص مقاومت در برابر پاره شدن نشان می‌دهد که اثر پیش‌تیمار بر شاخص مقاومت در برابر پاره شدن در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

### نتیجه‌گیری

در نمونه‌های پیش‌تیمار شده در دما و زمان ثابت، مقدار کاهش جرم طی پیش‌تیمار با آب داغ کمتر از پیش‌تیمار با قلیا شده و در پیش‌تیمار قلیایی با افزایش درصد قلیا مقدار کاهش جرم افزایش یافته است. pH مایع پیش‌تیمار شده با قلیا نیز به دلیل وجود هیدروکسید سدیم بیشتر از پیش‌تیمار با آب داغ شد که با افزایش درصد قلیا، pH افزایش یافت.

در هر دو حالت پیش‌تیمار (پیش‌تیمار با آب داغ و پیش‌تیمار با قلیا) بازده خمیرکاغذ حاصل از خرده‌چوب‌های ممرز پیش‌تیمار شده نسبت به نمونه شاهد بیشتر است. به این دلیل که در مرحله پیش‌تیمار برخی از ترکیبات تشکیل دهنده دیواره سلولی خارج شده و در مرحله بعدی و طی فرآیند پخت ترکیبات کمتری خارج شده و بازده افزایش می‌یابد.



خمیرکاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده و شاهد برای رسیدن به درجه‌روانی  $375 \pm 25$  پالایش شدند. در اثر پیش‌تیمار، تعداد دور پالایش نمونه‌ها و انرژی مصرفی برای رسیدن به درجه‌روانی موردنظر نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. همچنین، تعداد دور پالایش و انرژی مصرفی خمیرکاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده با قلیا بیشتر از خمیرکاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمارشده با آب داغ است. به دلیل بازده بالاتر نمونه‌های پیش‌تیمارشده نسبت به نمونه‌های شاهد، خمیر حاصل از این نمونه‌ها برای رسیدن به درجه‌روانی موردنظر به انرژی مصرفی و تعداد دور پالایش بیشتری نیاز دارند.

نتایج حاصل از اندازه‌گیری خواص نوری کاغذهای حاصل از خرده‌چوب‌های پیش‌تیمار شده و شاهد قبل و بعد از رنگبری با پروکسید هیدروژن نشان داد که درجه‌روشنی نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و قلیا قبل و بعد از رنگبری نسبت به نمونه شاهد افزایش یافت. طی پیش‌تیمار با قلیا با افزایش درصد قلیایی، درجه‌روشنی نمونه‌های پیش‌تیمار شده نیز افزایش نشان داد. چون مواد استخراجی به ویژه ترکیبات رنگی فنولی و گروه‌های رنگساز پیش از فرآیند پخت توسط تیمار با آب داغ و قلیا خارج می‌شوند و قلیا نیز خروج مواد استخراجی را تسریع نموده، در نتیجه با افزایش درصد قلیایی، مقدار مواد استخراجی در خمیر کاهش یافته، و درجه‌روشنی افزایش می‌یابد. بالاترین درجه‌روشنی، قبل و بعد از رنگبری در پیش‌تیمار با  $3/5$  درصد قلیا مشاهده شد که قبل از رنگبری به میزان  $8/6$  درصد و بعد از رنگبری به ترتیب به میزان  $3/7$  درصد درجه‌روشنی بهبود یافت. استخراج قلیایی، به‌عنوان یک روش مؤثر برای انحلال فنول‌ها شناخته شده است (۱۳). با افزایش درصد NaOH مورد استفاده، فنول‌های بیشتری حل شده و درجه‌روشنی به‌دست آمده از خمیر رنگبری شده افزایش می‌یابد (۹).

قبل از رنگبری، ماتی نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ به مقدار کمی افزایش یافت و در کل اختلاف معنی‌داری بین نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و شاهد در سطح ۵ درصد مشاهده نشد. در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با قلیا، به جزء تیمار با  $0/5$  درصد قلیا ماتی نسبت به نمونه شاهد افزایش کمی نشان داد. ولی از نظر آماری اختلاف معنی‌داری در سطح ۵ درصد مشاهده نشد. بعد از رنگبری نیز ماتی در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ افزایش نشان داد که در سطح ۵ درصد معنی‌دار نشد. در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با قلیا، ماتی روند نزولی نشان داد.

### نشریه پژوهش‌های علوم و فناوری چوب و جنگل جلد (۲۳)، شماره (۳) ۱۳۹۵

در نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ در دما و زمان ثابت، شاخص مقاومت در برابر کشش گونه ممرز افزایش یافت. پیش‌تیمار با قلیا نیز سبب افزایش شاخص مقاومت در برابر کشش شد که با افزایش درصد قلیایی، شاخص مقاومت در برابر کشش سیر نزولی یافت.

شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در اثر پیش‌تیمار با آب داغ افزایش یافت. پیش‌تیمار با قلیا نیز سبب افزایش شاخص مقاومت در برابر ترکیدن شد و با افزایش درصد قلیا به‌طور یکنواخت افزایش نشان داد. همچنین تجزیه واریانس شاخص مقاومت در برابر ترکیدن نشان داد که اثر پیش‌تیمار با آب داغ و پیش‌تیمار با قلیا بر شاخص مقاومت در برابر ترکیدن در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

نمونه‌های پیش‌تیمار شده با آب داغ و قلیا نشان داد که شاخص مقاومت در برابر پاره شدن افزایش یافت و با افزایش درصد قلیایی سیر صعودی داشت. تجزیه واریانس شاخص مقاومت در برابر پاره شدن گونه ممرز نشان داد که اثر پیش‌تیمار با آب داغ و پیش‌تیمار با قلیا بر شاخص مقاومت در برابر پاره شدن در سطح ۵ درصد معنی‌دار نیست.

#### منابع

1. Afra, E. 2005. Properties of paper: an introduction. Aeeizh Press. 360p. (In Persion)
2. Al-Dajani, W.W., and Tschirner, U.W. 2008. Pre-extraction of hemicelluloses and subsequent kraft pulping. Part I: alkaline extraction. TAPPI journal, 7: 6. 3-8.
3. Asadolahzadeh, M.T. 2010. The effect of the pre extract on the production of Soda- AQ paper pulp scarf from hemp stalks. M.Sc. Thesis, University of Agricultural Sciences and Natural Resources, Gorgan, 94.
4. Baptista, C., Belgacem, N., and Paula Duarte, A. 2006. The effect of wood extractives on pulp properties of maritime pine kraft pulp. Appita journal, 59: 4. 311-316.
5. Ernst, L.B. 2002. Pattern of parenchyma and canal resin composition in softwoods and hardwoods, J. Wood Sci. 18. 167-170.
6. Friman, L., Hoglund, H., Hogberg, H.E., and Agnemo, R. 2004. Tannin-iron impregnated thermo mechanical pulp. Part I: Effects of extractions and heat on brightness. Nordic Pulp and Paper Research Journal, 19: 2. 228-236.
7. Feyzabadi, M. 2001. Study use of Poplar and Eucalyptus Kamldvlnsys wood to produce newsprint paper and mechanical print. Ph.D. Thesis, Department of Natural Resources, Tehran University, 102.

8. Fredrick Jr, W.G., Lien, S.J., Courchene, C.E., DeMartini, N.A., Ragauskas, A.J., and Lisa, K. 2008. Co- Production of ethanol and cellulose fiber from Southern Pine: A technical and economic assessment. *Biomass and Bioenergy*. 32: 1293-1302.
9. Johansson, C.I., Beatson, R.P., and Saddler, J.N. 2000. Fate and influence of western red cedar extractives in mechanical pulping. *Wood Sci. Technol.* 34: 5. 389-401.
10. Keating, J., Johansson, C.I., and Saddler, J.N. 2006. The nature of chromophores in high-extractives mechanical pulps: Western red cedar (*Thuja plicata* Donn) chemi thermo mechanical pulp (CTMP). *Holzforschung*, 60: 4. 365-371.
11. Lee, Z.Z., and Ou, Y.F. 1997. Influence of Extractives of Eucalyptus on Its Pulping. *China Pulp Pap.* 16: 1. 48.
12. Liang, Ch., Zhan, H., Li, B., and Fu, Sh. 2011. Characterization of bamboo SCMP alkaline extractives and the effects on peroxide bleaching. *Bioresources Journal*. 6: 2. 1484-1494.
13. Lozovaya, V.V., Gorshkova, T.A., Yablokova, E.V., Rumyantseva, N.I., Valieva, A., Ulanov, A., and Widholm, J.M. 1999. Cold alkali can extract phenolic acids that are ether linked to cell wall components in dicotyledonous plants (buckwheat, soybean and flax), *Phytochemistry*, 50: 3. 395-400.
14. Nazarnezhad, N. 2001. Study high yeild CMP Pulp and paper characteristics from the two species of spruce and Avrvamrykn. M.Sc.Thesis, Department of Natural Resources, Tarbiat Modarres University. Tehran, 114.
15. Orsa, F., Holmbom, B., and Thornton, J. 1997. Dissolution and dispersion of spruce components into hot water. *Wood Science and Technology Journal*. 31. 279-290, Springer-Verlag.
16. Peart, C., and Ni Y. 2001. UV-Vis spectra of lignin model compounds in the presenece of metal ions and chelants. *Jornal. Wood Chem. Technol.* 21: 2. 113-125.
17. Ravanbakhsh, M. 2007. Study the possibility of using bagasse (CMP) pulp, for the production of newspaper in Mazandaran wood and paper industry, M.Sc. thesis, University College of Agriculture and Natural Resources, Azad University, Chalus, 110.
18. Resalati, H. 2005. Study qualitative- economic potential of using fast-growing non-wood forest wood species to provide country cellulosic raw material. National research project, Tarbiat Modarres University, 115.
19. Redmond, W.A., Coffey, B.B., Shastri, S., and Manchester, D.F. 1971. Nonstructural Chromophoric Substances in Jack Pine Wood and Pulp. *Pulp Pap. Mag. Can.* 72: 1. 85.

20. Riikonen, J., Holopainen, T., Oksanen, E., and Vapaavuori, E. 2005. Leaf photosynthetic characteristics of silver birch during three years of exposure to elevated CO<sub>2</sub> and O<sub>3</sub> in the field. *Tree Physiology*, 25: 621–632.
21. Samkova, M., and Farkas, J. 1984. Chemical Characteristics of Hardwood Species for Kraft Pulping. *Drevarsky Vyskum*. 29: 2. 31.
22. Sjostrom, A., and Rymo, A. 1999. Analytical Methods in Wood Chemistry, Payam Noor University. Tehran. 380p.
23. Smook, G.A. 2003. Handbook of Pulp and Paper Technologists, Translated by Mirshokraei, S.A., Aeij Press, Tehran.
24. Sumimoto, M., Tachibana, S., and Ohtani, Y. 1983. Behavior of Phenolic Wood Extractives in Pulping and Bleaching. *Int. Symp. Wood and Pulping Chem.*, Japan, 1: 115.
25. Sun, R.C., Salisbury, D., and Tomkinson, J. 2003. Chemical composition of lipophilic extractives released during the hot water treatment of wheat straw. *Bioresource Technology Journal*, 88, 95-101.
26. Technical Association of pulp & paper industry, standard test method. Tappi press. Atlanta, GA. USA 2009.
27. Testova, L. 2006. Hemicellulose Extraction from Birch Wood Prior to Kraft Cooking. Extraction Optimization and Pulp Properties Investigation. M.Sc. Thesis, Department of Chemical Engineering and Geosciences, Division of Chemical Technology, Lulea University of Technology, Sweden, 98.
28. Terazawa, M., and Kayama, T. 1985. Reddish-Orange Staining of Red Alder Wood. *Int. Symp. Wood and Pulping Chem.* 57.
29. Veysi, R., Mirshokraei, A., Khademislam, H., and Hamsi, A.H. 1384. Study color changes of rush and beech CMP pulp due to heat aging. *Agricultural Sciences Journal*, 11: 4. 201-211.
30. Yoon, S-H., Cullinan, H., and Krishnagopalan, G.A. 2009. The Effect of Modified Alkaline Pulping of Southern Pine, Integrated with Hemicellulose Pre-extraction on Pulp Properties. In TAPPI Engineering Pulping, Environmental Conference, October 11-14, Memphis, Tennessee. 146p.
31. Yoon, S-H., and van Heningen, A. 2008. Kraft pulping and papermaking properties of hot-water pre-extracted loblolly pine in an integrated forest products biorefinery. *Tappi Journal*, 7: 7. 22-26.



Gorgan University of Agricultural  
Sciences and Natural Resources

*J. of Wood & Forest Science and Technology, Vol. 23 (3), 2016*

<http://jwfst.gau.ac.ir>

## **Effects of hot water and alkali pretreatment on yield and optical and resistance properties of Hornbeam CMP pulp**

**\*Gh. Asadpour Attoei<sup>1</sup>, M. Alipour<sup>2</sup>, S.M. Zabihzadeh<sup>3</sup> and Z. Ghazvini<sup>4</sup>**

<sup>1</sup>Assistant Prof., Dept., of Wood and Paper Science and Technology, Faculty of Natural Resources, University of Agricultural Sciences and Natural Resources, Sari, <sup>2</sup>M.Sc., Pulp and Paper, University of Agricultural Sciences and Natural Resources, Sari, Iran, <sup>3</sup>Associate Prof., Dept., of Wood and Paper Science and Technology, Faculty of Natural Resources, University of Agricultural Sciences and Natural Resources, Sari, Iran, <sup>4</sup>M.Sc., Faculty of Natural Resources, University of Agricultural Sciences and Natural Resources, Sari, Iran

Received: 04/30/2015 ; Accepted: 10/23/2015

### **Abstract**

**Background and objectives:** Some extractive compounds from wood, adhesives which are difficult to remove during pulp washing and cause adhesive residues on process equipment. In preparing pulp from hardwoods, these compounds are the source of numerous problems such as the formation of sticky materials, impurities remain in the paper pulp and paper break in paper machine. In addition, remain these compounds on paper caused problems such as creation dark spots and paper fibers stick on the cylinder surface, paper breaks and clogging with and felt. Also the extractives may react with chemical bleaching and produce changed and oxidized products. Changed extractives are causing pitch problem and have a negative impact on pulp brightness. In this study, the effect of hot water and alkali pretreatment on the bleach ability of hornbeam CMP pulp was studied. **Methods and materials:** Hornbeam wood chips prepared from Mazandaran wood and paper mill. In three levels of 0.5, 2 and 3.5 percent pretreated with hot water and alkali were done for aim of removing the extractives before pulping and then paper pulp prepared from control and pretreated wood chips with the same conditions and CMP process and bleached with hydrogen peroxide. Handmade paper produced from the resulting pulp and papers optical properties before and after bleaching and strength properties of produced papers before bleaching was examined.

---

\*Corresponding author: [asadpur2002@yahoo.com](mailto:asadpur2002@yahoo.com)

**Results:** The sample pre-treated with stable temperature and time, the mass loss during pretreated with hot water is less than pre-treated with alkali and in the alkali treatment, the mass loss increased with increasing alkali percent. In both pretreated cases, pretreated hornbeam chips pulp yield is more than the control sample. The refining rounds and energy consumption of paper pulp produced from alkali pretreated chips is more than pulp from wood chips pre-treated with hot water. The brightness of hot water and alkali pre-treated samples before and after bleaching increased to compare to the control sample. During alkali pre-treated, with increasing the percentage of alkaline, pre-treated samples also showed increase brightness. Before bleaching, opacity of pretreated sample with hot water had low increase and in general, no significant differences between the samples treated with hot water and control at the level of 5% was observed. The sample pretreated with stable temperature and time, the hornbeam tensile index increased. Pretreatment with alkali also showed that the increases in the tensile index. Burst index was increased by hot water and alkali pretreatments. Treatment of Samples with hot water and alkali also showed that and an increase in the tear index which was directly related to the percentage alkali.

**Conclusion:** Pretreatment of Hornbeam wood chips with hot water and alkali caused to reduce wood chips mass and increase CMP wood pulp yield has been compared to the control samples. Brightness of pretreatment samples before and after bleaching increased than the control sample. Opacity in the samples pretreated with hot water increased and decreased during the treatment with alkaline solution. In those pre-treated with hot water and alkaline solution than the control sample, hornbeam paper pulp tear index increased but in burst index and tear strength, no difference significant has been observed.

**Keywords:** Alkaline pre-treatment, Hornbeam, Brightness, Extractives, CMP pulp