

بررسی ویژگی‌های خمیر کاغذ مکانیکی پروکسید قلیایی (APMP) از ساقه کلزا

محمد آزادفلاح^{۱*}، محمد ملائی^۲ و احمد جهان‌تبیاری^۳

^۱ استادیار دانشکده منابع طبیعی، دانشگاه تهران، ایران

^۲ دانشجوی دکتری دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم تحقیقات تهران، ایران

^۳ دانشیار دانشگاه آزاد اسلامی، واحد کرج، ایران

(تاریخ دریافت: ۸۶/۱۱/۲۸، تاریخ تصویب: ۸۹/۲/۱۵)

چکیده

گسترش سطح زیر کشت گیاه روغنی کلزا در کشور و تولید حجم بسیار زیادی از پسماندهای ساقه، کاربرد مناسب این پسماندها را ضروری کرده است. بدین منظور بررسی ویژگی‌های خمیر مکانیکی پروکسید قلیایی (APMP) از این ماده انجام گرفته است. فرآوری شیمیایی خرده‌های ساقه کلزا با اعمال سه میزان هیدروکسید سدیم (۲، ۳ و ۴٪) چهار میزان پروکسید هیدروژن (۳، ۴، ۵ و ۶٪) در زمان ثابت ۳۵ دقیقه و دمای ۷۵ درجه سلسیوس، ۰/۵٪ DTPA و ۳٪ سیلیکات سدیم انجام گرفته و پس از جداسازی الیاف، بازده کل خمیر کاغذ APMP در محدوده ۶۱/۲۴-۶۹/۵۶٪ تعیین شده است. با توجه به اینکه تأثیر میزان‌های مختلف هیدروکسید سدیم و پروکسید هیدروژن بر بازده کل معنی‌دار نبوده است، خمیر کاغذهای تهیه شده با ۳٪ هیدروکسید سدیم و ۳ تا ۶٪ پروکسید هیدروژن برای ساخت کاغذ دست‌ساز گزینش شده‌اند. خمیر کاغذها تا درجه روانی حدود ۴۰۰ میلی‌لیتر استاندارد کانادائی پالایش شده و سپس کاغذهای دست‌ساز با جرم پایه 60 g/m^2 ساخته شده است. مقاومت در برابر پاره شدن و مقاومت در برابر کشش خمیر کاغذها به ترتیب $4/48-6/02 \text{ mN.m}^2/\text{g}$ و $12/53-22/71 \text{ N.m/g}$ اندازه‌گیری شده است. تأثیر میزان پروکسید هیدروژن بر ویژگی‌های مقاومتی معنی‌دار بوده است. ویژگی‌های نوری خمیر کاغذهای گزینش شده شامل روشنی، ماتی، زردی و مولفه‌های رنگ L^* ، a^* ، b^* به ترتیب بین ۶۶/۱-۶۸/۹۴، ۸۹/۵۵-۸۷/۲۰، ۱۴/۵۳-۱۷/۶۵، ۹۰/۰۱-۹۰/۴۵، ۱/۰۲-۱/۳۴ و ۹/۶۸-۸/۰۰ تعیین شده است که تأثیر میزان پروکسید هیدروژن بر ویژگی‌های نوری معنی‌دار بوده است. نتایج نشان می‌دهند که با بهره‌گیری از پسماندهای کلزا می‌توان خمیر کاغذ روزنامه تولید کرد.

واژه‌های کلیدی: ساقه کلزا، APMP، بازده کل، ویژگی‌های مقاومتی، ویژگی‌های نوری

مقدمه

بهره‌برداری روبه افزایش از منابع چوبی به منظور تولید فرآورده‌های چوب و کاغذ، منابع جنگلی کشور را با خطر نابودی روبرو کرده است. بنابراین دست‌اندرکاران صنعت تولید خمیر کاغذ و کاغذ و نیز طرفداران محیط‌زیست در جستجوی راه‌حل این مشکل، پژوهش‌های گسترده‌ای را در اقصی نقاط جهان آغاز کرده‌اند (Yaghoubi et al., 2003).

البته با وجودی که نگرش همگانی بر این است که چوب مناسب‌ترین ماده سلولزی تولید خمیر کاغذ و کاغذ است، ولی منابع الیاف غیرچوبی مانند پسماندهای گیاهان کشاورزی نیز دارای ویژگی‌های کاربردی برای بهره‌گیری در صنایع تولید خمیر کاغذ می‌باشند. ولی بهره‌گیری از الیاف متداول در تولید خمیر کاغذ نیازمند به کارگیری روش‌های مناسب جمع‌آوری، نگهداری، فرآوری پسماندها و تولید خمیر کاغذ می‌باشند (Farsi, 2003).

آمار و ارقام نشان می‌دهند که بیش از یک میلیارد و دویست میلیون تن مواد سلولزی غیرچوبی قابل استحصال در جهان وجود دارد و در ایران نیز میزان تولید انواع پسماندهای گیاهان کشاورزی حدود ۱۹ میلیون تن برآورد می‌شود که از امکان بالقوه بالایی در گسترش صنعت کاغذ برخوردار است. به طوری که اگر بتوان تنها ده درصد از این میزان را به تولید خمیر کاغذ اختصاص داد، در حدود دو میلیون تن ماده آغازین در اختیار تولید کنندگان کاغذ و فرآورده‌های کاغذی قرار می‌گیرد، که به مراتب بیش از توان بالقوه تولیدی جنگل‌های شمال کشور است (Fakhrian et al., 1998). لذا با توجه به قابلیت بالای پسماندهای کشاورزی در جهان، تحقیقات گسترده‌ای در زمینه به کارگیری فرآیندهای مختلف تولید خمیر کاغذ بر روی پسماندهای کشاورزی انجام گرفته و در موارد زیادی به مرحله رشد و صنعتی شدن رسیده است.

کلزا یکی از گیاهان زراعی است که از دانه آن برای تولید روغن‌های خوراکی بهره‌گیری می‌شود. کشت این گیاه در سال‌های اخیر در ایران افزایش چشمگیری داشته است. به طوری که در سال زراعی ۱۳۸۵-۱۳۸۴ سطح زیرکشت

کلزای کشور بالغ بر ۱۶۱۰۰۰ هکتار بوده است (Agriculture Statistics, 2008). نبود زمینه‌های مناسب برای بهره‌گیری از پسماندها پس از برداشت استحصال دانه‌های روغنی و هم‌چنین ساقه چوبی شده آن، بررسی امکان کاربرد مازاد این محصول کشاورزی را به عنوان ماده‌ای با قابلیت تأمین الیاف سلولزی ضروری می‌سازد. تا از این‌راه بتوان تا اندازه‌ای از فشار به منابع طبیعی و محیط‌زیست کاست.

در زمینه تولید خمیر کاغذ با فرآیند APMP^۱ از مواد لیگنوسلولزی تحقیقات گسترده‌ای انجام شده است که به مواردی از آن‌ها در زیر اشاره خواهد شد.

راموس و همکاران با بهره‌گیری از باگس مغزداپی شده و روش APMP خمیر کاغذ تهیه کردند. نتایج تحقیق نامبردگان نشان می‌دهد که با افزایش میزان پروکسید، ویژگی‌های نوری کاغذ ارتقاء می‌یابد. ولی بهره‌گیری بیش از ۳ درصد پروکسید هیدروژن مقرون به صرفه نمی‌باشد. با وجودی که بهره‌گیری از هیدروکسید سدیم بیشتر سبب بالا رفتن مقاومت‌ها می‌شود، ولی باعث کاهش روشنی کاغذ نیز می‌شود. لذا بهره‌گیری از بیش از ۴ درصد هیدروکسید سدیم را توصیه نمی‌کنند (Ramoos et al., 1991).

پن و لری عوامل مؤثر بر روشنی، مصرف پروکسید هیدروژن و بازده خمیر کاغذ پروکسید قلیایی از کاه گندم را مورد بررسی قرار دادند. عوامل بررسی شده شامل میزان مواد شیمیایی، فعال‌سازی پروکسید، زمان و دمای فرآوری بودند. نتایج نشان داد که با افزایش میزان قلیایی، روشنی خمیر کاغذ و مصرف پروکسید افزایش یافته و بازده خمیر کاغذ افت می‌کند. نامبردگان عنوان نمودند که رابطه بین افزایش روشنی و افت بازده می‌تواند عامل کلیدی در گزینش میزان پروکسید و قلیایی در فرآیند APMP کاه گندم باشد. مصرف پروکسید هیدروژن با افزایش دما و زمان ماندگاری بیشتر می‌شود (Pan & Leary, 2000).

زو و نارایانا در بررسی تولید خمیر کاغذ مکانیکی از باگس، از فرآیند APMP P-RC که یک فرآیند دو

۱- Alkaline Peroxide Mechanical Pulp

۲۰ دقیقه به دست آمده است. ویژگی‌های مقاومتی خمیر کاغذ بازده کمتر به مراتب برتر از خمیر کاغذ بازده زیادتر است (Saraeian, 2003).

هیچگونه بررسی در زمینه کاربرد پسماندهای گیاه کلزا در جهان برای کاغذسازی انجام نگرفته است. ولی در ایران، به دلیل محدودیت در تأمین ماده آغازین تولید خمیر کاغذ، چندین مورد تحقیق در زمینه استفاده از پسماندهای کلزا به انجام رسیده است.

سفیدگران بررسی قابلیت تولید و ویژگی‌های خمیر کاغذ سودا از پسماندهای کلزا را برای ساخت کاغذ فلوتینیگ و مقایسه آن با کاه برنج را انجام داده و عنوان می‌کند که اندیس مقاومت در برابر پاره شدن خمیر کاغذ سودا از کلزا بیشتر از خمیر کاغذ سودا از کاه برنج و اندیس مقاومت در برابر ترکیدن آن کمتر از خمیر کاغذ سودا از کاه برنج بدست آمده است (Safidgaran, 2002).

احمدی و همکاران تولید خمیر کاغذ NSSC^۳ از ساقه کلزا را ارزیابی کرده و در شرایط پخت ۱۲٪ سولفیت سدیم، ۴٪ کربنات سدیم و ۶۰ دقیقه زمان پخت و در دمای ۱۷۵ درجه سلسیوس به خمیر کاغذی با بازده کل ۶۳/۸٪ در عدد کاپای ۴۵ رسیده است. شاخص مقاومت در برابر پاره شدن و مقاومت در برابر کشش این خمیر کاغذ به ترتیب $7/5 \text{ mN.m}^2/\text{g}$ و $66/5 \text{ N.m/g}$ گزارش شده است (Ahmadi et al., 2009). مهدوی و همکاران ابعاد الیاف، جرم مخصوص و ترکیب‌های شیمیایی پسماند دو رقم کلزا ی هایولا ۴۰۱ و PF را اندازه‌گیری کردند. نتایج بررسی این محققان نشان داد که این دو رقم از لحاظ قطر الیاف، قطر حفره سلولی، میزان خاکستر و مواد استخراجی با هم اختلاف معنی‌دار دارند. بر پایه این بررسی ساقه کلزا با توجه به ارزیابی گیاه‌شناختی، ابعاد الیاف، بازده جداسازی الیاف، ترکیب شیمیایی و ویژگی‌های ظاهری برای کاغذسازی دارای ارزش ۱۰ می‌باشد (Mahdavi et al., 2009). موسوی و همکاران ویژگی‌های خمیر کاغذ تولیدی از پسماند ساقه کلزا تهیه‌شده با فرایند سودا-آنتراکینون را

مرحله‌ای تکامل یافته APMP است بهره‌گیری کرده و ویژگی‌های خمیر کاغذ دو مرحله‌ای از باگاس را با خمیر کاغذ یک مرحله‌ای با پیش فرآوری با سولفیت قلیایی از باگاس و خمیر کاغذ APMP از چوب صنوبر لرزان آمریکای شمالی و کنف مقایسه کرده‌اند. نامبردگان عنوان می‌کنند که پیش فرآوری با پروکسید قلیایی انرژی کمتری را مصرف کرده و پراکنش نور در آن بیشترین و روشنی خمیر کاغذ آن بیشتر از خمیر کاغذهای CMP/BCMP^۱ است. به علاوه خمیر کاغذ APMP از باگاس در میزان مصرف مواد شیمیایی همانند، ویژگی‌های مقاومتی و پراکنش نور همانند چوب صنوبر لرزان ولی ضعیف‌تر از کنف دارد و قابلیت رنگبری پس از تولید خمیر کاغذ P-RC APMP^۲ باگاس بهتر از CMP است (Xu & Narayana, 2001).

چندین بررسی نیز در بهره‌گیری از فرآیند APMP بر روی منابع الیاف غیرچوبی در داخل کشور به انجام رسیده است. به طور مثال شیخی، ساخت خمیر کاغذ APMP از باگاس را ارزیابی کرده و عنوان می‌کند که در اثر افزایش مصرف هیدروکسید سدیم و دمای فرآوری، ویژگی‌های مقاومتی افزایش یافته و ویژگی‌های نوری کاهش می‌یابد. بالاترین ویژگی‌های مقاومتی در ترکیب شرایط فرآوری با ۶٪ هیدروکسید سدیم و دمای ۷۰ درجه سلسیوس به دست آمده است (Sheikhi, 2004). سرائیان در بررسی امکان تولید خمیر کاغذ پربازده سفید با روش مکانیکی پروکسید قلیایی (APMP) از کاه گندم (در استان خراسان) از پیش فرآوری‌های متفاوتی بهره‌گیری کرده است. نتایج به دست آمده نشان می‌دهد که در صورت افزودن ۶٪ هیدروکسید سدیم و ۳٪ پروکسید هیدروژن، بالاترین بازده معادل ۷۲/۶۳٪ با اعمال پیش‌فرآوری با آب سرد به مدت ۱۰ دقیقه و پایین‌ترین بازده معادل ۶۱/۲۵٪ با اعمال پیش فرآوری با ۱٪ هیدروکسید سدیم به مدت

۱- Chemi-Mechanical Pulp/ Bleached Chemi-Mechanical Pulp

۲- Pre-Conditioning Refiner Chemical Alkaline Peroxide Mechanical Pulp

۳- Neutral Sulfit Semi-Chemical

مواد و روش‌ها

تهیه ماده اولیه

ساقه کلزای مورد نیاز از مؤسسه تحقیقات اصلاح و تهیه بذر و نهال، در کرج تهیه شد. حدود ۳ کیلوگرم ساقه کلزا، پس از جداسازی غلاف‌های دارای دانه‌های روغنی، ساقه‌های بسیار ریز و ناخالصی‌ها آماده‌سازی شده است. ساقه‌ها پس از جداسازی برگ‌ها، به قطعه‌هایی به طول ۲ تا ۳ سانتی‌متر خرد شدند. این قطعه‌ها با آب با دمای معمولی شستشو شده و تا رسیدن به رطوبت حدود ۶ الی ۷ درصد در محیط آزمایشگاه قرار داده شدند. سپس برای جلوگیری از تبادل رطوبتی درون کیسه‌های پلاستیکی نگهداری شدند.

برای جداسازی الیاف برای اندازه‌گیری ابعاد الیاف از روش فرانکلین بهره‌گیری شد (Franklin, 1954). پس از آن با بهره‌گیری از میکروسکوپ پروژکتوردار ابعاد ۳۰ رشته الیاف اندازه‌گیری شد. میزان سلولز با روش کورشنر-هافر (اسید نیتریک غلیظ-تانول) (Kurschner & Hoffer, 1929) و لیگنین محلول در اسید با اندازه‌گیری میزان جذب در طول موج ۲۰۵ nm تعیین شد. دیگر ترکیبات شیمیایی بر پایه شیوه‌نامه‌ایین نام TAPPI^۳ به شرح زیر انجام شده است (TAPPI, 2003).

مواد قابل حل در آب داغ: ۹۹-T_{۲۰۷} om ، مواد قابل حل در سود ۱٪: ۹۸-T_{۲۱۲} pm ، مواد استخراجی محلول در استن: ۹۹-T_{۲۸۰} pm ، لیگنین نامحلول در اسید: ۹۸-T_{۲۲۲} om ، خاکستر: ۹۳-T_{۲۱۱} om ،

عوامل مورد بررسی

برای فرآوری شیمیایی فرآیند مکانیکی پروکسید قلیایی (APMP) از پسماندهای کلزا از مواد شیمیایی (مقادیر بر پایه وزن خشک نمونه) و شرایط فرآوری به شرح زیر بهره‌گیری شد:

هیدروکسید سدیم (NaOH): ۲، ۳ و ۴٪، پروکسید هیدروژن (H₂O₂): ۳، ۴، ۵ و ۶٪، DTPA: ۵/۰٪،

ارزیابی کردند. نتایج این بررسی نشان داد که به‌رغم مطلوب نبودن بازده پس از الک به‌دلیل مناسب بودن ویژگی‌های مقاومتی، امکان بهره‌گیری از این ماده در تولید خمیرکاغذ در صنایع کاغذسازی وجود دارد (Mousavi et al., 2009). عنایتی و همکاران با قابلیت قابلیت خمیرسازی از ساقه کلزا با فرایند سودا به این نتیجه رسیدند که در مقایسه با دیگر مواد لیگنوسولوزی غیرچوبی، خمیرسازی از ساقه کلزا به مواد شیمیایی و زمان پخت بیشتری نیاز دارد. علاوه بر این با فرایند سودا، خمیرکاغذی با بازده کم و با قابلیت رنگبری به‌دست می‌آید و ویژگی‌های مقاومتی خمیرکاغذ رنگبری شده تولیدی همانند دیگر مواد غیرچوبی است (Enayati et al., 2009).

اختراع و همکاران با بهره‌گیری از دی متیل فرمامید (DMF)^۱ و دی اتیلن گلیکول (DEG)^۲ در شرایط مختلف دما، زمان پخت و نسبت‌های حلال به آب از ساقه کلزا، خمیر کاغذ ارگانوسولو تهیه کردند. نتایج نشان دادند که ویژگی‌های خمیر کاغذ DMF نسبت به خمیرکاغذ DEG بهتر است و دمای پخت عاملی مهم و تاثیرگذار بر ویژگی‌های خمیر کاغذهای تولیدی می‌باشد (Ekhtera et al., 2009).

با توجه به‌اینکه، کشت گیاه کلزا در حال افزایش بوده و هر ساله پسماندهای زیادی از ساقه چوبی آن تولید می‌شود که این پسماندها بدون بهره‌گیری خواهد بود، یافتن راه‌حلی برای بهره‌گیری از این پسماندها ضروری می‌باشد. از سوی دیگر به دلیل اینکه بازده خمیر کاغذ APMP بالا بوده و امکان استقرار واحدهای تولید این خمیر کاغذ در مقیاس کوچک تر وجود دارد، بنابراین ویژگی‌های خمیر کاغذ APMP از ساقه کلزا مورد بررسی قرار گرفته تا بتوان راه‌حلی مناسب برای کاربرد این پسماندها ارائه داد.

۱- Dimethylformamide

۲- Diethylene Glycol

۳- Technical Association of Pulp and Paper Industry

از سه مرحله پالایش بهره‌گیری شد. پس از جداسازی الیاف، با بهره‌گیری از دو غربال با اندازه سوراخ‌های ۲۰۰ مش و ۱۴ مش مایع پخت همراه الیاف جدا شده و الیاف به دو بخش وازده و قابل قبول جدا شدند. آن بخش از الیاف که بر روی غربال ۱۴ مش باقی‌مانده‌اند به عنوان وازده و الیاف عبور کرده از غربال ۱۴ مش و باقی‌مانده بر روی غربال ۲۰۰ مش به عنوان قابل قبول تلقی می‌شدند سپس عمل خنثی‌سازی خمیر کاغذ قابل قبول تا pH حدود ۷ با محلول رقیق اسید سولفوریک انجام شد. تولیدی جمع وزن الیاف وازده و قابل قبول، بازده پس از جداسازی الیاف و به عبارتی بازده کل خواهد بود. با توجه به اینکه در پخت نمونه‌های کوچک (۵۰ گرم) به‌طور معمول از همزن جدا کننده الیاف بهره‌گیری می‌شود، ولی در این بررسی امکان بهره‌گیری از این نوع همزن نبوده بلکه باید از پالایشگر صفحه‌ای بزرگتر بهره‌گیری می‌شد، و هم چنین در مورد خمیر کاغذهای مکانیکی به‌طور معمول بخش قابل ملاحظه‌ای از خمیر کاغذ به صورت وازده بوده که جداسازی دوباره الیاف آن با پالایشگر وازده انجام می‌گیرد، بنابراین امکان اندازه‌گیری دقیق بازده خمیر کاغذ قابل قبول وجود نداشته و لذا بازده کل ارائه می‌شود. ولی برای انجام آزمایش‌های لازم بر روی خمیر کاغذ، میزان کافی خمیر قابل قبول برای پالایش نهایی و ساخت کاغذ دست‌ساز تهیه شده است.

شرایط مورد بهره‌گیری در مرحله فرآوری شیمیایی، بازده کل و میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده در جدول ۱ خلاصه شده است. هر یک از ارقام جدول ۱ میانگین دو پخت است.

با توجه به بازده کل محاسبه شده، کمترین مصرف ماده شیمیایی و ارزیابی چشمی از روشنی خمیر کاغذها، از خمیر کاغذهای ساخته شده با ترکیب شرایط فرآوری شیمیایی ۳٪ هیدروکسید سدیم و ۵، ۴، ۳، ۶ درصد پروکسید هیدروژن برای ساخت کاغذ دست‌ساز و ارزیابی ویژگی‌های مقاومتی و نوری بهره‌گیری شده است. پیش از تهیه کاغذهای دست‌ساز، خمیر کاغذ از درجه روانی آغازین ۷۰۰-۷۵۰ تا درجه روانی ۴۰۰ میلی لیتر استاندارد

Na_2SiO_3 : ۳٪، دمای فرآوری شیمیایی: ۷۵ درجه سلسیوس، زمان فرآوری شیمیایی: ۳۵ دقیقه، L/W : ۱/۱

طرح آماری

برای تجزیه تحلیل داده‌های بازده کل از آزمایش فاکتوریل در قالب طرح کاملاً تصادفی و برای دیگر ویژگی‌ها از طرح کاملاً تصادفی بهره‌گیری شده و در صورت معنی‌دار بودن تجزیه واریانس، برای گروه‌بندی میانگین‌ها از آزمون دانکن بهره‌گیری شده است.

فرآوری شیمیایی و جداسازی الیاف

در هر پخت از ۵۰ گرم (بر پایه وزن خشک نمونه) ساقه خرد شده کلزا بهره‌گیری شده است. به منظور ایجاد شرایطی همسان با امپرسیفایندر نخست خرده‌های ساقه کلزا در درون محفظه‌ای تحت فشار قرار گرفته تا به‌اندازه کافی فشرده و لهیده شوند. سپس مایع پخت افزوده شد و با برداشتن فشار جذب مایع پخت کامل شد. پس از افزودن مواد شیمیایی و انتقال آن به محفظه پخت، در دمای ۷۵ درجه سلسیوس و به مدت ۳۵ دقیقه عمل فرآوری انجام شد. زمان فرآوری شیمیایی پس از رسیدن به دمای پخت تنظیم شده است. در پایان زمان پخت، محتویات محفظه بر روی غربال با اندازه سوراخ‌های ۲۰۰ مش تخلیه شده و مایع پخت مصرف شده جدا شد. اندازه‌گیری میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده از مایع پخت جمع‌آوری شده به روش تیتراسیون و برابر با استاندارد PAPTAC^۱ روش آزمونی J.16P انجام شده است (PAPTAC, 2003). پس از جدا کردن نمونه برای اندازه‌گیری میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده، مایع پخت اضافی بار دیگر بر روی خرده‌های کلزای پخته شده ریخته شده و میزانی آب در حال جوش نیز به آن افزوده شده است.

پس از آن، جداسازی الیاف ساقه کلزای پخته شده با بهره‌گیری از پالایشگر صفحه‌ای با یک صفحه چرخشی به قطر ۲۵ سانتی‌متر انجام گرفته است. برای جداسازی الیاف

1- Pulp and Paper Technical Association of Canada

رنگ * b * a * L : ۹۴ - ۵۲۷ om T

کانادایی پالایش شده است.

ارزیابی خمیر کاغذ بر پایه شیوه‌نامه‌های آیین‌نامه TAPPI به شرح زیر انجام گرفته است.

اندازه‌گیری درجه روانی: ۹۹ - ۲۲۷ om T، پالایش نهایی: ۰۰ - ۲۴۸ sp T، ساخت کاغذ دست‌ساز: ۹۵-sp om T، اندازه‌گیری مقاومت در برابر پاره شدن: ۹۸ - om T، اندازه‌گیری مقاومت در برابر کشش: ۹۲ - cm T، ۴۰۴ T، اندازه‌گیری روشنی: ۹۸ - ۴۵۲ om T، اندازه‌گیری ماتی: ۹۶ - ۴۲۵ om T، اندازه‌گیری مولفه‌های

نتایج

نتایج اندازه‌گیری ابعاد الیاف ساقه کلزا در جدول شماره ۲ و ترکیب‌های شیمیایی ساقه در جدول شماره ۳ خلاصه شده است. همانطوری که از جدول شماره ۲، مشخص است طول الیاف ساقه کلزا برابر با ۱/۱۲ میلی‌متر است که در محدوده الیاف مباح قرار دارد.

جدول ۱- میانگین بازده کل و پروکسید باقی‌مانده در فرآوری‌های شیمیایی متفاوت

شماره فرآوری	شرایط تیمار		پروکسید باقی‌مانده (% از میزان آغازین)	بازده کل (%)
	هیدروکسید سدیم (%)	پروکسید هیدروژن (%)		
۱	۲	۳	۷۵/۶۷	۶۵/۷
۲	۲	۴	۷۸	۶۲/۶۴
۳	۲	۵	۸۲	۶۱/۲۴
۴	۲	۶	۶۰/۶۷	۶۲/۹۲
۵	۳	۳	۵۴/۶۷	۶۷/۳۲
۶	۳	۴	۶۳/۲۵	۶۵/۳۹
۷	۳	۵	۴۹/۶۰	۶۵/۲۵
۸	۳	۶	۶۵/۵۰	۶۱/۳۱
۹	۴	۳	۲۵	۶۱/۶۶
۱۰	۴	۴	۳۸	۶۷/۵۵
۱۱	۴	۵	۵۲/۴	۶۶/۰۳
۱۲	۴	۶	۴۹	۶۹/۵۶

جدول ۲- میانگین طول، قطر، ضخامت و قطر حفره الیاف ساقه کلزا

طول الیاف (mm)	قطر الیاف (μ)	ضخامت دیواره الیاف (μ)	قطر حفره (μ)
۱/۱۲	۲۲/۶۲	۴/۴۷	۱۳/۶۸

جدول ۳- میانگین مواد شیمیایی تشکیل دهنده ساقه کلزا

سلولز (درصد)	لیگنین کل (درصد)	مواد استخراجی محلول در استن (درصد)	مواد محلول در آب داغ (درصد)	مواد محلول در سود ۱٪ (درصد)	خاکستر (درصد)
۴۴	۲۳	۲/۵	۱۸/۵	۴۶	۱۰

درصد هیدروکسید سدیم و ۵٪ پروکسید هیدروژن تنها ۸۲٪ پروکسید باقی‌مانده است. مقادیر میانگین ویژگی‌های مقاومتی و نوری خمیر کاغذهای برگزیده در جدول‌های شماره ۴ و ۵ خلاصه شده است.

نتایج اندازه‌گیری بازده کل و هم‌چنین پروکسید هیدروژن باقی‌مانده در جدول شماره ۱ خلاصه شده است. بازده کل همه فرآوری‌ها در محدوده ۶۰-۷۰ درصد قرارداد ولی در مقادیر پروکسید هیدروژن باقی‌مانده تغییرات به‌نسبت زیادی دیده می‌شود. به طوری که در فرآوری با ۲

جدول ۴- مقادیر میانگین ویژگی‌های فیزیکی خمیر کاغذ APMP تولیدی از ساقه کلزا و گروه‌بندی آنها بر پایه آزمون دانکن

طول پارگی Km	شاخص مقاومت در برابر کشش N.m/g	شاخص مقاومت در برابر پاره شدن mN.m ² /g	دانسیته g/cm ³	شرایط تیمار		شماره فرآوری
				پروکسید هیدروژن %	هیدروکسید سدیم %	
(a) ۲/۳۲	(a) ۲۲/۷۱	(a) ۶/۰۲	(b) ۰/۲۹۶	۳	۳	۱
(b) ۲/۰۲	(b) ۱۹/۸۴	(a) ۶/۰۰	(b) ۰/۳۰۰	۴	۳	۲
(b) ۲/۰۱	(b) ۱۹/۷۴	(b) ۵/۲۶	(a) ۰/۳۱۴	۵	۳	۳
(c) ۱/۲۸	(c) ۱۲/۵۳	(c) ۴/۴۸	(a) ۰/۳۱۷	۶	۳	۴

جدول ۵- مقادیر میانگین ویژگی‌های نوری خمیر کاغذ APMP تولیدی از ساقه کلزا و گروه‌بندی آنها بر پایه آزمون دانکن

b*	a*	L*	زردی %	ماتی %	روشنی %	شرایط تیمار		شماره فرآوری
						پروکسید هیدروژن %	هیدروکسید سدیم %	
(a) ۹/۶	(b) -۱/۲۴	(b) ۹۰/۰۱	(a) ۱۷/۶۵	(a) ۸۹/۵۵	(c) ۶۶/۱	۳	۳	۱
(a) ۹/۵	(c) -۱/۰۲	(b) ۸۹/۹۰	(a) ۱۷/۴۵	(a) ۸۹/۲۵	(c) ۶۶/۴۵	۴	۳	۲
(b) ۸/۶۸	(a) -۱/۳۸	(a) ۹۰/۴۷	(b) ۱۵/۵۵	(a) ۸۹/۰۹	(b) ۶۸/۲۶	۵	۳	۳
(c) ۸/۰۰	(a) -۱/۳۴	(a) ۹۰/۴۵	(c) ۱۴/۵۳	(b) ۸۷/۲۰	(a) ۶۸/۹۴	۶	۳	۴

کردند (Safidgaran, 2002; Mousavi, 2009; Mahdavi, 2009). اندک تفاوت‌ها در مقادیر گزارش شده مربوط به اندازه‌گیری‌های ابعاد لیاف کلزا را می‌توان به تفاوت در نوع رقم و رویشگاه و شرایط رویش آن نسبت داد. همچنین اندازه‌گیری طول لیاف ساقه کلزا و مقایسه آن با شاخص‌های ویژگی‌های لیاف IAWA¹ نشان می‌دهد که طول لیاف این ماده همانند لیاف پهن برگان و در گروه مواد سلولزی با لیاف مباح قرار دارند (IAWA, 1989). طول لیاف ساقه کلزا بلندتر از میانگین لیاف ساقه و بند گندم، ۰/۹۹ میلی‌متر (Mahdavi, 1994)، ولی از لیاف

بحث و نتیجه‌گیری

در این بررسی میانگین طول لیاف ساقه کلزا برابر با ۱/۱۲ میلی‌متر و میانگین قطر لیاف و قطر حفره سلولی و ضخامت دیواره لیاف به ترتیب برابر با ۲۲/۶۲، ۱۳/۶۸ و ۴/۴۷ میکرومتر اندازه‌گیری شد (جدول ۲). سفیدگران، مظهری موسوی و مهدوی به ترتیب اندازه طول لیاف ساقه کلزا را ۱/۱۶، ۱/۰۴، ۰/۹۹ (رقم هایولا ۴۰۱) و ۱/۰۱ میلی‌متر (رقم PF)، اندازه قطر حفره سلولی را به ترتیب ۱۲/۵، ۱۹/۰۹، ۱۰/۴۶ (رقم هایولا ۴۰۱) و ۱۴/۶۶ میکرومتر (رقم PF) و ضخامت دیواره سلولی را به ترتیب ۵/۳، ۴/۹۱، ۶/۲۳ (رقم پولا ۴۰۱) و ۵/۹۱ میکرومتر گزارش

1- International Association of Wood Anatomists

PF به ترتیب ۴۹/۵۵، ۲۱/۵۵، ۱/۰۵ و ۴/۰۱ درصد گزارش شده است (Mahdavi et al., 2009).

این تفاوت‌ها در مقادیر گزارش شده برای ترکیب‌های شیمیایی ساقه کلزا را همچنین تا حدود زیادی می‌توان به شرایط متفاوت رویش این گیاه و اختلاف در رقم‌های مورد بررسی نسبت داد. علاوه بر این میزان گزارش شده برای لیگنین ساقه کلزا در این بررسی مربوط به مجموع اندازه‌گیری لیگنین نامحلول و محلول در اسید است در حالی که مقادیر گزارش شده توسط دیگر محققان تنها به لیگنین محلول در اسید مربوط است.

کلش برنج ۱/۳۵ میلی‌متر (Kashani, 1997) و باگاس ۱/۶۵ میلی‌متر (Sheikhi, 2004) کوتاه‌تر است. بنابراین با توجه به قطر کمتر الیاف ساقه کلزا در مقایسه با دیگر پسماندهای کشاورزی، از نقطه نظر ضریب لاغری الیاف، امکان کاربرد آن در تولید خمیر کاغذ وجود دارد.

میزان سلولز، لیگنین، مواد استخراجی و خاکستر ساقه کلزا مورد بررسی در جدول ۳ آمده است. موسوی میانگین سلولز، لیگنین، مواد استخراجی محلول در استون و خاکستر کلزا را به ترتیب ۴۱/۶۶، ۱۶، ۱/۶۳ و ۳/۴۶ درصد گزارش کرد (Mousavi, 2009). این مقادیر برای رقم هایولا ۴۰۱ به ترتیب ۴۸/۷۶، ۲۰/۹۸، ۰/۸۵ و ۳/۸۱ و رقم

جدول ۶- تجزیه واریانس اثر عوامل متغیر بر بازده کل

F	مجموع مربعات	درجه آزادی	منبع تغییر
^{ns} ۲/۴۹۰	۳۷/۷۶۶	۲	هیدروکسید سدیم
^{ns} ۰/۱۵۰	۳/۴۱۴	۳	پروکسید هیدروژن
^{ns} ۲/۷۰۹	۱۲۳/۲۳۸	۶	اثرگذاری‌های متقابل هیدروکسید سدیم - پروکسید هیدروژن
	۹۰/۹۸۷	۱۲	خطا

^{ns} غیرمعنی دار

۶۹/۵۶٪ متغیر بوده است. ولی تجزیه واریانس نتایج مربوط به اندازه‌گیری بازده کل (جدول ۶) هیچگونه اختلاف معنی‌داری را بین مقادیر مختلف بازده کل نشان نمی‌دهد.

بازده کل خمیر کاغذ APMP از ساقه کلزا که با نسبت‌های مختلف از هیدروکسید سدیم و پروکسید هیدروژن فرآوری شده است بین کمینه ۶۱/۲۴٪ و بیشینه

جدول ۷- تجزیه واریانس اثر عوامل متغیر بر پروکسید باقی‌مانده

F	مجموع مربعات	درجه آزادی	منبع تغییر
** ۳۹/۴۹۶	۷/۰۱۳	۲	هیدروکسید سدیم
** ۴۸/۸۷۶	۱۳/۰۱۸	۳	پروکسید هیدروژن
* ۴/۰۷۹	۲/۱۷۳	۶	اثرگذاری‌های متقابل هیدروکسید سدیم - پروکسید هیدروژن
	۱/۰۶۵	۱۲	خطا

** معنی‌دار در سطح احتمال ۱ درصد

* معنی‌دار در سطح احتمال ۵ درصد

هیدروکسید سدیم و ۵٪ پروکسید هیدروژن اولیه) تا ۷۵ درصد از میزان آغازین در مورد فرآوری شماره ۹ (۴٪ هیدروکسید سدیم و ۳٪ پروکسید هیدروژن اولیه) متغیر

تغییرات در میزان جذب و مصرف پروکسید هیدروژن نیز گسترده بوده (جدول ۱) و از کمینه حدود ۱۸ درصد از میزان آغازین افزوده شده در مورد فرآوری شماره ۳ (۲٪

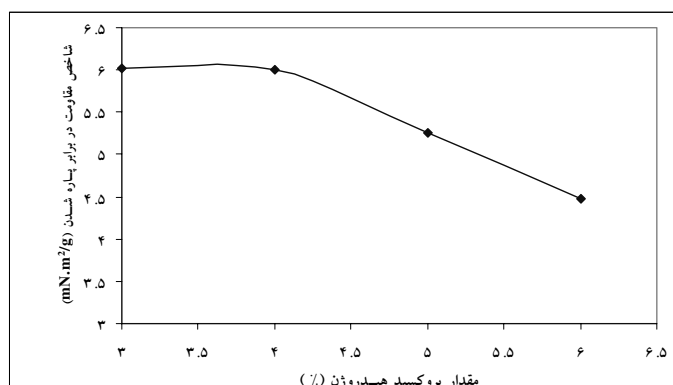
بازده تولید خمیر کاغذ APMP از منابع چوبی در محدوده بیش از ۷۵٪ قرار داشته و حتی در مورد باگاس نیز در مقیاس صنعتی توقع بازده حدود ۸۰٪ وجود دارد. ولی در مقیاس آزمایشگاهی بازده به مراتب کمتر است. سرانیان بازده خمیر کاغذ پربازده سفید (APMP) از گاه گندم را در محدوده ۶۱/۲۵ تا ۷۲/۶۳٪ (Saraeian, 2003) ولی شیخی بازده خمیر کاغذ APMP از باگاس را بیش از ۸۰٪ گزارش کرده‌اند (Sheikhi, 2004). با توجه به اینکه در این بررسی برای دستیابی به خمیر کاغذ با ویژگی‌های مقاومتی و نوری بهتر از فرآوری شیمیایی شدیدتر بهره‌گیری شده است، بنابراین، بازده کلی در محدوده ۶۱/۲۵ تا ۶۹/۵۶٪ قابل قبول می‌باشد. زیرا از راه مناسب‌سازی مرحله فرآوری شیمیایی می‌توان تغییراتی در برای بهتر کردن بازده کل اعمال کرد. با توجه به اینکه در این بررسی از نمونه‌های کوچک بهره‌گیری شده و جداسازی الیاف به ناچار می‌بایست با پالایشگر بزرگتری انجام گیرد، به‌طور معمول میزان زیادی خرده‌های جداسازی نشده در پالایشگر باقی می‌مانند و هم چنین با در نظر داشتن این حقیقت که در مقیاس صنعتی به‌طور معمول حدود ۳۰٪ از الیاف مرحله اول جداسازی الیاف به صورت وازده بوده و جداسازی الیاف این وازده‌ها با پالایشگر دیگری انجام می‌گیرد، بنابراین اندازه گیری بازده پس از الک مصداق نداشته است و غربال کردن تنها برای جداسازی و فراهم کردن خمیر کاغذ قابل قبول برای ساخت کاغذ دست‌ساز انجام گرفته است.

با توجه به اینکه تاثیر شرایط فرآوری شیمیایی بر روی بازده کل معنی‌دار نبوده است، بنابراین با در نظر گرفتن میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده و ظاهر روشن‌تر خمیر کاغذهای تولید شده تحت فرآوری شیمیایی با ۳٪ هیدروکسید سدیم و مقادیر متفاوت پروکسید هیدروژن، این خمیر کاغذها برای انجام آزمایش‌های بعدی و تعیین ویژگی‌های مقاومتی و نوری گزینش شدند. نتایج اندازه‌گیری ویژگی‌های مقاومتی در جدول ۴ و ویژگی‌های نوری در جدول ۵ خلاصه شده است. با توجه به معنی‌دار شدن تاثیر شرایط فرآوری شیمیایی بر روی این ویژگی‌ها،

بررسی‌ها نشان داده است که در چرخه رنگبری خمیر کاغذهای مکانیکی در اثر واکنش پروکسید هیدروژن با گروه‌های استیل همی سلولزها پراستیک اسید تشکیل می‌شود. این واکنش بسیار سریع است و می‌تواند در دو دقیقه کامل شود. چون پایداری پراستیک اسید نسبت به پروکسید هیدروژن کمتر است تشکیل آن می‌تواند نشان دهنده مصرف پروکسید در واکنش‌های زیانبار باشد (Kang & Ni, 2001; Ni et al., 2003). بنابراین با تشکیل پراستیک اسید و با در نظر گرفتن تجزیه احتمالی میزانی از پروکسید هیدروژن با باقی‌مانده فلزات واسطه که با DTPA^۱ کی لیت نشده‌اند، انتظار می‌رود به مقادیر بدست آمده برای مصرف پروکسید هیدروژن صرف واکنش‌های منجر به رنگبری نشده باشند. نتایج همچنین نشان می‌دهد که تغییرات در میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده معنی‌دار بوده است (جدول ۷). به‌رغم اینکه در این گونه فرایندها به دلیل پرهیز از تیره شدن قلیایی همواره باید میزانی پروکسید هیدروژن مصرف نشده در انتهای فرایند باقی بماند تا با قلیای باقی‌مانده واکنش دهد، مقادیر به‌نسبت بالای پروکسید باقی‌مانده ممکن است به کم بودن مدت زمان فرآوری و در نتیجه کامل نشدن واکنش‌های مصرف پروکسید هیدروژن مربوط باشد. البته بالا بودن میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده پس از خمیرسازی فرصت و امکان روشن شدن بیشتر را در مدت زمان عمل پالایش برای خمیر کاغذها میسر ساخته است. به همین دلیل با وجود بالا بودن ظاهری میزان پروکسید هیدروژن باقی‌مانده روشنی خمیر کاغذهای تولیدی تا حد قابل توجهی افزایش پیدا کرده است (جدول ۵). در واقع حضور پروکسید هیدروژن موجب تولید آنیون پرهیدروکسیل شده است که این گونه با واکنش با ساختارهای کروموفوری موجود در لیگنین موجب روشنی خمیر کاغذ تولیدی و از طرفی با کاهش میزان کروموفورهای جاذب نور، ماتی نیز کاهش یافته است (Bajpai, 2005).

1- Diethylene Triamine Penta Acetic Acid

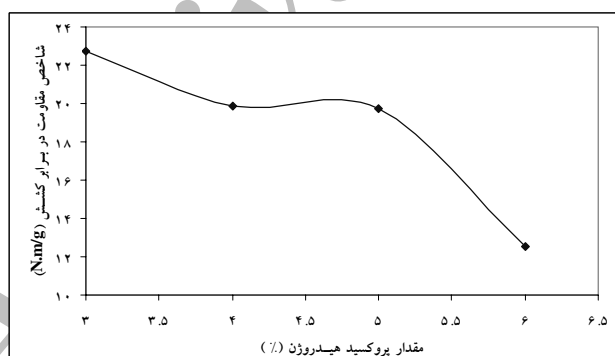
نتیجه آزمون دانکن نیز در جدول‌های ۴ و ۵ آورده شده است.



شکل ۱- نمودار میانگین شاخص مقاومت در برابر پار شدن ورقه‌های دست ساز خمیر کاغذ APMP ساخته شده با مقادیر مختلف پروکسید هیدروژن از ساقه کلزا

معنی‌دار بوده و اختلاف‌ها در جدول ۴ نشان داده شده است. نتایج خلاصه شده در جدول ۴ نشان می‌دهد که وجود پروکسید هیدروژن زیادتر باعث نرم‌تر شدن الیاف شده و در نتیجه کوتاه شدن الیاف در چرخه پالایش کمتر بوده و افت مقاومت در برابر پار شدن کم است (شکل ۱).

در اثر زیاد شدن میزان پروکسید هیدروژن افزوده شده (در میزان هیدروکسید سدیم ثابت) تراکم افزایش یافته (جدول ۴) و مقاومت در برابر پار شدن و مقاومت در برابر کشش کاهش یافته است (جدول ۴). تاثیر افزایش میزان پروکسید هیدروژن افزوده شده بر روی ویژگی‌های مقاومتی



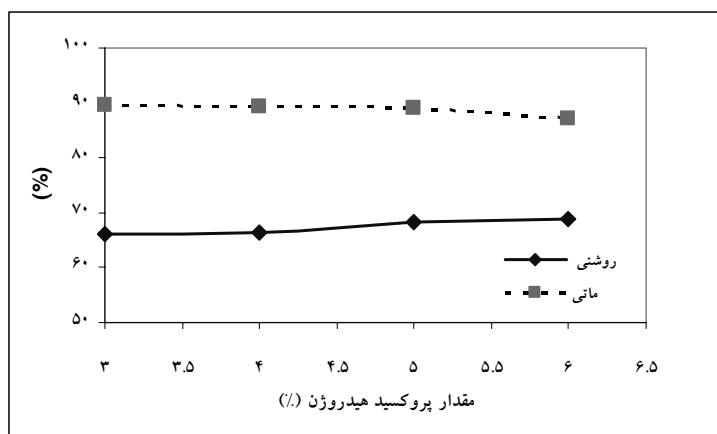
شکل ۲- نمودار میانگین شاخص مقاومت در برابر کشش ورقه‌های دست ساز خمیر کاغذ APMP ساخته شده با مقادیر مختلف پروکسید هیدروژن از ساقه کلزا

می‌کند که در صورت رسیدن به بیشترین بازده (۷۲/۳۶٪)، مقاومت‌ها خیلی کم بوده ولی در بازده ۶۱/۲۵٪ طول پار شدن و شاخص مقاومت در برابر پار شدن به ترتیب ۵۲۷۶ متر، و $5/74 \text{ mN.m}^2/\text{g}$ اندازه گیری شده است (Saraeian, 2003). شیخی طول پار شدن، شاخص مقاومت در برابر پار شدن و شاخص مقاومت در برابر کشش

از سوی دیگر به نظر می‌رسد که مصرف زیادتر پروکسید هیدروژن اثر نا مطلوب بر اتصال بین الیاف داشته و با وجودی که همه خمیر کاغذها تا درجه روانی یکسانی پالایش شده‌اند، ولی مقاومت در برابر کشش خمیر کاغذها کاهش یافته است (شکل ۲). سرانیان در بررسی ساخت خمیر کاغذ پر بازده سفید (APMP) از کاه گندم عنوان

خمیر کاغذی APMP از باگاس را به ترتیب ۷۹۷-۳۳۷۰ متسر، $6/539-2/452 \text{ mN.m}^2/\text{g}$ و $7/033 \text{ Nm/g}$ گزارش کرده‌اند (Sheikhi, 2004). زو و نارایانا شاخص مقاومت در برابر کشش خمیر کاغذ P-RC

شاخص مقاومت در برابر کشش خمیر کاغذ APMP از باگاس را به ترتیب ۷۹۷-۳۳۷۰ متسر، $6/539-2/452 \text{ mN.m}^2/\text{g}$ و $7/033 \text{ Nm/g}$ گزارش کرده‌اند (Sheikhi, 2004). زو و نارایانا شاخص مقاومت در برابر کشش خمیر کاغذ P-RC



شکل ۳- نمودار میانگین روشنی و ماتی ورقه‌های دست ساز خمیر کاغذ APMP ساخته شده با مقادیر مختلف پروکسید هیدروژن از ساقه کلزا

آغازین) مصرف شده است و روشنی خمیر کاغذها تا $68/94\%$ افزایش یافته است. (جدول ۵، شکل ۳) از سوی دیگر در اثر زیاد شدن میزان پروکسید هیدروژن، ماتی خمیر کاغذها کاهش یافته است (جدول ۵، شکل ۳).

رفتار ساقه کلزا در مقابل رنگبری در فرایند APMP خوب بوده است. زیرا در صورت افزودن 3% پروکسید هیدروژن و مصرف $1/36\%$ (45% میزان اولیه)، روشنی تا $66/1\%$ افزایش یافته و هنگامی که میزان پروکسید افزوده شده به 6% رسیده، $2/07\%$ (34% میزان

جدول ۸- میانگین ویژگی‌های فیزیکی خمیر کاغذ رنگبری نشده و رنگبری شده CMP تولیدی از مخلوط پهن برگان تولید شرکت چوب و کاغذ مازندران برای تهیه کاغذ روزنامه و چاپ و تحریر.

طول پارگی (Km)	شاخص مقاومت در برابر پاره شدن $\text{mN.m}^2/\text{g}$	زردی (%)	ماتی (%)	روشنی (%)	
۲	۳/۷۵	۳۰	۹۱	۵۱/۵	روزنامه
۳/۵	۴/۶۷	-	۷۶	۷۰	چاپ و تحریر

چوب و کاغذ مازندران برای تهیه کاغذ روزنامه و چاپ و تحریر (جدول ۸) گویای آن است که با اعمال فرایند APMP بر روی ساقه کلزا می‌توان خمیر کاغذ روزنامه تولید کرد. اگر چه هیچگونه آزمایشی در زمینه رفتار رنگبری اضافه‌تر انجام نگرفته است، ولی احتمال اینکه

تجزیه واریانس میانگین‌های مربوط به روشنی و ماتی نشان می‌دهد که بین ارقام بدست آمده اختلاف معنی‌داری در سطح 99% وجود دارد (جدول ۵). نتایج بدست آمده و مقایسه آن با ویژگی‌های فیزیکی خمیر کاغذ رنگبری نشده CMP تولیدی از مخلوط پهن برگان تولید شده در شرکت

۸۶/۴٪ رسیده‌اند (Xu & Narayana, 2001).
 نتایج این بررسی نشان می‌دهد که می‌توان از پسماندهای
 کلزا خمیر کاغذ مکانیکی با روشنی حدود ۷۰٪ و
 مقاومت‌های مناسب ساخت کاغذ روزنامه تولید کرد.

بتوان این خمیر کاغذها را تا روشنی بالاتر رنگبری کرد دور
 از انتظار نمی‌باشد. زو و نارایانا در بررسی تولید خمیر کاغذ
 مکانیکی از باگاس با اعمال فرآیند APMP به روشنی بین
 ۴۳/۹-۴۴/۳٪ و ماتی ۹۰/۷-۹۰/۲ درصد و با فرآیند P-
 APMP RC به روشنی ۶۲/۳ تا ۶۲/۷٪ و ماتی ۸۳/۹-

منابع

- Agricultural Crops and Garden Products, 2008. in: Agriculture Statistics, No 87/09, Statistics and Information Technology Department of Jehade-e-Keshavarzi Ministry.
- Ahmadi, M., Jahan Latibari, A., Faezipour, M., and Hedjazi, S. 2009. Mechanical properties of neutral semi chemical pulp from rapeseed. J of Forest and Wood Products, 66(2), 133-144.
- Bajpai, P., 2005. Developments in environmental management. Volume 1. Environmentally benign approaches for pulp bleaching. Elsevier, pp.273
- Ekhtera, M.H., Azadfallah, M., Bahrami, M. and Mohammadi-Roshandeh, J. 2009. Comparative study of pulp and paper properties of canola stalks prepared by using dimethyl formamide or diethylene glycol. Bio Resources 4(1), 214-233.
- Enayati, A.A., Hamzeh, Y., Mirshokraie S.A. and Molaii M., 2009. Papermaking potential of canola stalks. BioResources 4(1), 245-256.
- Fakhrian Roughani, A., Jahan latibari, A., Hoseinzadeh, A.R., Golbabaei, F., Mahdavi, S., 1998. Investigation on pulping potential of Iranian rice straw in the paper industries. Wood and Paper Research, No (183), 1-77.
- Farsi, M., 2003. Study of nonwood lignocellulosic raw material and the industries involved in Iran. The first congress on cellulosic processing & utilizations, University of Tehran, 1-2 October, 59-67.
- Franklin, G.L., 1954. A rapid method of softening wood for anatomical analysis. Tropical woods, 88: 35-36.
- IAWA (International Association of Wood Anatomists), 1989. IAWA list of microscopic features for hardwood identification. Wheeler, E.A., Baas, P. and Gasson, P.E. (eds.) IAWA Bulletin n.s. 10(3): 219-332.
- Kang G.J., & Ni, Y., 2001. The formation of peracetic acid and its impact on peroxide bleaching of mechanical pulps. 11th International Symposium on Wood and Pulp Chemistry. Nice, France, Book I, p.351
- Kashani, P., 1997. Study of strength properties weathand rice straw pulps produced by cold soda. M.Sc. Thesis, Gorgan University of Agriculture and Natural Resources.
- Kurschner K. & Hoffer A., 1929. Tech. chem. papier-Zellst., -Fabr. 26: 125-139
- Mahdavi, S., 1994. Study of Organosolv pulping of wheat straw. M.Sc. Thesis, Gorgan University of Agriculture and Natural Resources.
- Mahdavi, S., Habibi, M.R., Fakhryan, A.n and Salehi, K., 2009. Comparative study on fiber dimension, density and chemical components of two varieties of rapeseed straw. Iranian Journal of Wood and Paper Science Research, Vol.24, No (1), 36-43
- Mousavi, S.M.M., Mahdavi, S., Hosseini, S.Z., Resalati, H., and Yosefi, H. 2009. Investigation on sod-antraquinone rapeseed straw. Iranian Journal of Wood and Paper Science Research, Vol.24, No (1), 69-79

- Ni Y., Z. Li, G. Court, R. Belliveau & M. Crowell, 2003. Improving peroxide bleaching of mechanical pulps by the PM process. *Pulp and Paper Canada*, 104(12): 78-80
- Pan G.X. & G.J. Leary, 2000. Alkaline peroxide mechanical pulping of wheat straw. Part 1: Factors influencing the brightness response in impregnation, *Tappi Journal*, 83(7): 62
- PAPTAC Standard Test Methods, 2003. Analysis of peroxides. Standard J.16P.
- Ramoos Q.J., 1991. Alkaline peroxide pretreatment in the sugar cane bagasse chemimechanical pulping, *pulping Conference*, 427-433.
- Safidgaran, R., 2002. Investigating the soda pulping production potential from colza for fluting paper production. M.Sc. thesis, collage of natural resources and marine sciences, University of Tarbiat Modares, Noor.
- Saraeian, A.R., 2003. Investigation on possibility of high yield bleached pulp production from wheat straw (Khorasan) by Alkaline Peroxide Mechanical Pulping (APMP) method. Ph.D. Thesis, University of Tehran
- Sheikhi, P., 2004. Investigation on possibility of newsprint production from bagasse by Alkaline Peroxide Mechanical Pulping (APMP) method. M.Sc. Thesis, University of Tehran.
- Tappi Standard Test Methods, 2003. Tappi press, Atlanta GA.
- Xu E.C. & N. Narayama Rao, 2001. APMP (Alkaline Peroxide Mechanical Pulping) Pulp from non-wood fibers: Part 3: Bagasse *Tappi Pulping Conference*.
- Yaghoubi, K., Khadjavi, F., Shirzad, M., 2003. Study of Cotton Stalks soda pulping and its properties.. The first congress on cellulosic processing & utilizations, University of Tehran, 1-2 October, 211-215.

Archive of SID

Investigation on Properties of Alkaline Peroxide Mechanical Pulp (APMP) from Rapeseed Stalks

M. Azadfallah^{*1}, M. Molaee² and A. Jahan Latibari³

¹ Assistant Prof., Faculty of Natural Resources, University of Tehran, Karaj, I.R. Iran

² Ph. D. student, Islamic Azad University, Science and Research Branch, Tehran, I.R. Iran

³ Associate Prof., Islamic Azad University, Karaj Branch, Karaj, I.R. Iran

(Received: 17 February 2008, Accepted: 05 May 2010)

Abstract

Cultivation of rapeseed plant is expanding and larger volume of residues from its stalk is produced which necessitate its proper utilization. Therefore, properties of APMP pulps from rapeseed stalks are investigated. A combination of 2, 3 and 4 % NaOH and 3, 4, 5, and 6 % H₂O₂ is used for chemical pretreatment of stalks. Pretreatment time and temperature as well as DTPA and sodium silicate were kept constant at 35 minutes, 75 °C, 0.5 % and 3 % (O.D. basis) respectively. Treated stalks were defiberated using 25 cm laboratory disk refiner and total yield range was measured between 61.24 – 69.56 %. Since both NaOH and H₂O₂ charge did not significantly affect the total yield, based on visual indication of pulp brightness, Then pulp samples produced using 3% NaOH and 3- 6 % H₂O₂ were selected for further analysis. All pulps were refined to 400 ml CSF and then 60 g/m² handsheets were made. Tear index and tensile index of handsheets varied between 4.48-6.02 mN.m²/g and 12.53-22.71 N.m/g respectively. The influence of H₂O₂ addition on these properties was significant at 99% level. Optical properties of handsheets including brightness, opacity, yellowness, color factors L*, a* and b* were measured at 66.1- 68.44 %, 87.20 – 89.55 %, 14.53-17.65, 90.01-90.045, 1.02-1.34 and 8-9.68 respectively. The effect of H₂O₂ addition on measured properties was significant at 99%. Overall the results indicate that the newsprint paper could be produced from APMP of rapeseed stalks.

Keywords: Rapeseed stalk, APMP, Total Yield, Strength Properties, Optical Properties

*Corresponding author: Tel: +98 261 2249311, Fax: +98 261 2249311, E-mail: adfallah@ut.ac.ir