

بهینه‌سازی استخراج سلولز از خمیر چندرقند

Optimization of cellulose extraction from sugar beet pulp

بابک بابائی^{*}، محمد عبداللهان نوqابی^۲، حمید نوشاد^۱ و سعید واحدی^۱

تاریخ دریافت: ۹۰/۱۱/۲۸؛ تاریخ پذیرش: ۹۰/۳/۲۴

ب. بابائی، م. عبداللهان نوqابی، ح. نوشاد و س. واحدی. ۱۳۹۰. بهینه‌سازی استخراج سلولز از خمیر چندرقند. مجله چندرقند (۲۷): ۱۹۷-۲۱۰

چکیده

سلولز یکی از مواد اولیه مورد نیاز صنایع می‌باشد که به طور وسیع در تهیه رنگ‌ها، کاغذ، نساجی، کشاورزی، محصولات آرایشی و بهداشتی کاربرد دارد. تفاله و مازاد خمیر چندرقند در مرحله عیارسنجدی یکی از منابع سلولز به شمار می‌آید. این طرح با هدف بررسی امکان تولید سلولز از تفاله یا مازاد خمیر چندرقند در مرحله عیارسنجدی به صورت آزمایش فاکتوریل ($3 \times 3 \times 2$) بر پایه طرح کرتهای کاملاً تصادفی در سه تکرار انجام شد. به این منظور ابتدا مازاد خمیر چندرقند نمونه‌های عیارسنجدی شده جمع‌آوری، شسته، خشک و آسیاب شد. سپس نمونه آسیاب شده توسط اسید کلریدریک $6/0$ نرمال در دمای 45 درجه سانتی‌گراد به مدت 48 ساعت هیدرولیز و با آب در دمای 70 درجه سانتی‌گراد به مدت یک ساعت مخلوط گردید تا پکتین و ترکیبات پکتینی موجود به صورت محلول از مخلوط جدا شدند. باقی‌مانده تفاله در این مرحله را پس از شستشو و خشک کردن به نسبت یک گرم تفاله و 100 میلی‌لیتر محلول سود در سه سطح با غلظت $2/5$ ، 5 و $7/5$ درصد (w/v)، در سه مدت زمان تأثیر سود شامل هشت، 10 و 12 ساعت و دمای تأثیر سود در دو سطح 25 و 45 درجه سانتی‌گراد تیمار گردیدند تا پلی‌ساکاریدهای محلول در محیط قلیایی از سلولز جدا شوند. صفات اندازه‌گیری شده در این تحقیق شامل خلوص نسبی، ویسکوزیته و جرم ملکولی سلولز استخراجی بودند. نتایج نشان داد اثر غلظت سود و مدت همزدن و اثر متقابل این دو عامل بر صفت خلوص نسبی در سطح احتمال پنج درصد معنی‌دار است. به علاوه مشخص گردید که بین تیمارهای مورد بررسی سلولز استخراج شده توسط تیمار سود و غلظت پنج درصد در مدت همزدن 12 ساعت و دمای 45 درجه سانتی‌گراد به طور معنی‌داری از شرایط کیفی بهتری برخوردار است به طوری که میانگین صفات خلوص نسبی $95/2$ درصد، ویسکوزیته $15/9$ میلی‌پاسکال در ثانیه و جرم ملکولی 25000 گرم بر مول به دست آمد که از سایر تیمارهای مورد بررسی به طور معنی‌داری بیشتر بود. بنابراین با این روش می‌توان سلولزی با خلوص نسبی $95/2$ درصد از تفاله چندرقند به دست آورد.

واژه‌های کلیدی: استخراج، تفاله چندرقند، خلوص نسبی، سلولز، مازاد خمیر عیارسنجدی، ویسکوزیته

مقدمه

رفاکتومتر تفريقي و نشانگر نور ليزر با زاويه کم دارد (Hirrin et al. 1996; Kennedy et al. 1995; Pang and Rudin 1992; Sun et al. 2001) تفاله چندرقد يكى از محصولات فرعى کارخانه‌های قند است حدود چهار الى پنج درصد وزن تر ريشه چندرقد را تفاله تشکيل مى‌دهد (VanderPoel et al. 1998) (Couglan et al. 1985) چندرقد بین ۲۲ تا ۳۰ درصد متغيير مى‌باشد (Togrul and Arsalan 2003, Finkenstadt and Willet 2007) پلي‌ساكاريدها است (Poor sead and Sajadi 1985) موجود در تفاله چندرقد شامل سلولز، همي‌سلولز و مواد پكتين (Fishman et al. 2008) همي‌سلولز محلول در هستند (Sun and Hughes 1999) قليائي بوده و با كمترین مقدار پكتين به روش قليائي استخراج مى‌شود (Kamide 2005). همي‌سلولز علاوه‌بر حلاليت در محلول‌های يك درصد اسيدي به کمک حرارت در آب داغ نيز حل مى‌شود (Poor sead and Sajadi 1985).

سلولز پليمری است طبیعی با وزن ملکولی بالا، متشکل از زنجيره‌های D - گلوکز که با پيوندهای بتا ۴- گلوکوزیدی به هم متصل شده‌اند (Krik and Othmer 1967). اين پليمر در اسکلت یا ساختار محافظ گياهان دیده مى‌شود و فراوان ترين ماده آلى بر روی کره زمين مى‌باشد (Lynd et al. 2002). سلولز دارای ويژگی‌های متنوعی است که از جمله آن‌ها می‌توان به کشش بالا، قabilت جذب آب بدون نشان دادن رطوبت و جاذب گرما اشاره کرد. اين ويژگی‌ها موجب شده تا از سلولز در ساخت رنگ، پارچه، کاغذ به‌طور مستقيم و به‌صورت مشتقات آن در پزشکی (سلولز استرات فتالات)، صنایع نظامي (نيترو سلولز)، توليد سلفون، نوشابه‌های انرژی‌زا، قند مصنوعی، الكل و غيره استفاده نمایند (Alexandridis 2009). درصد سلولز در محصولات کشاورزی متفاوت است به‌طوری که سلولز در سبزیجات ۳۳، کتان ۹۰ و در چوب ۵۰ درصد است (Alexandridis 2009). به‌طور معمول سلولز از خمير چوب، الیاف کوتاه و چسبیده پنبه، تفاله سویا، ساقه نیشکر، تفاله چندرقد و ... به‌دست مى‌آيد. به دلایل اقتصادي کاربردهای سلولز استخراج شده از منابع مختلف یکسان نیست به‌طور مثال در تهیه کاغذ از سلولز چوب استفاده مى‌شود (Franz and Blaschek 1990). سلولز استخراج شده از تفاله چندرقد کاربردهای فراوانی در کروماتوگرافی غربال ملکولی، ژل کروماتوگرافی،

مواد و روش‌ها

این تحقیق جهت استخراج سلولز از خمیر چندرقند به صورت آزمایش فاکتوریل (۳×۳×۲) بر پایه طرح کرت‌های کاملاً تصادفی در سه تکرار انجام شد. غلظت‌های سود در سه سطح ۵/۵، ۵/۲ و ۵/۰ درصد (Kamide 2005)، مدت زمان تأثیر سود بر تفاله در سه سطح ۸، ۱۰ و ۱۲ ساعت و دمای تأثیر سود بر تفاله در دو سطح ۲۵ و ۴۵ درجه سانتی‌گراد بود (Togrul and Arsalan 2003). در این تحقیق ابتدا پکتین موجود در تفاله خشک حاصل از خمیر چندرقند به روش پیش‌هیدرولیز اسیدی جدا شد (Ferdinand and Babaei and Hosseinkhah 2006; steven 1991 Dinand et al. 1999؛ سپس پلی‌ساقاریدهای محلول در محیط قلیایی جدا شدند تا سلولز بدست آید. به این منظور ابتدا مازاد خمیر چندرقند در مرحله عیارسنجی که دارای بافت نرم و هموژن هستند، جمع‌آوری گردید. برای حذف قندها، مواد معدنی و آلی موجود در آن، چهار بار و هر بار با ۱۰ برابر وزن خمیر، آب داغ (درجه حرارت ۷۰-۸۰ درجه سانتی‌گراد) به خمیر اضافه و به مدت سه دقیقه مخلوط شدند (Sheikholaslami 1997). با شستشوی خمیر و حذف مواد محلول در آب، تفاله به دست آمد. تفاله به مدت ۱۶ ساعت در ۱۰^۳ درجه سانتی‌گراد خشک (Lescure 1998) و با مش ۵۰ آسیاب شد (Togrul and Arsalan 2003). برای تعیین کیفیت تفاله به دست آمده در این مرحله صفات پروتئین (۶/۲۵ ×

تاكنون روش‌های متعددی جهت استخراج سلولز از تفاله چندرقند به کار گرفته شده است که از جمله می‌توان به استخراج سلولز توسط سود سوزآور بعد از (Togrul and Arsalan 2003; Fishman et al. 2008)

طیف اشعه X، کربن NMR و طیف مادون قرمز روش‌های مناسب برای تعیین ساختمان سلولز است (Zugenmaier 2008). از بین روش‌های مذکور براساس امکانات موجود طیف مادون قرمز برای شناسایی گروه‌های عاملی سلولز استخراج شده استفاده شد (Togrul and Arsalan 2003).

آمار منتشره توسط انجمن صنفی کارخانجات قند و شکر کشور نشان می‌دهد که مقدار تفاله تولیدی در کارخانه‌های قند کشور در سال ۱۳۸۸ حدود ۱۳۱۲۶۶ تن به ازای چهار میلیون تن چندرقند مصرفی گزارش شده است (Unknown 2009). تفاله چندرقند عموماً جهت خوراک دام مورد استفاده قرار می‌گیرد (Ashraf 2009). از طرفی آمار مرکز تجارت جهانی در سال ۲۰۰۹ میزان واردات مواد سلولزی برای کشور ایران حدود ۲/۲ میلیون دلار گزارش شده است (Unknown 2009). بنابراین در این تحقیق با توجه به قیمت مناسب و فراهم بودن تفاله در کارخانه‌های قند امکان استفاده از تفاله چندرقند به عنوان منبع مناسبی جهت استخراج سلولز مورد بررسی قرار گرفت.

۷/۵ درصد با زمان همزدن در سه سطح ۸، ۱۰ و ۱۲ ساعت و دمای همزدن در دو سطح ۲۵ و ۴۵ درجه سانتی‌گراد، مخلوط شدند (Togrul and Arsalan 2003). انتخاب تیمارهای سود با توجه به حلالیت سلولز در محلول ۱۰ درصد سود انتخاب شد و در مدت زمان همزدن سود با تفاله برای جلوگیری از اکسایش به مخلوط سولفیت سدیم اضافه شد تا غلظت آن در مخلوط یک درصد شود (Dinand et al. 1999b). پس از انجام عملیات همزدن آن بخش از تفاله که در محلول سود حل نشد سلولز استخراجی نام گرفت و بخش حل شده پلی‌ساکاریدهای محلول بودند (Fishman et al. 2009). سلولز استخراجی پس از جداسازی شستشو، و در دمای ۱۰۳ درجه سانتی‌گراد به مدت ۱۶ ساعت خشک و توزین شد (Lescure 1998). صفات اندازه‌گیری شده در این مرحله شامل طیف مادون قرمز، ویسکوزیته و جرم ملکولی سلولز استخراجی بود (Togrul and Arsalan 2003). برای تعیین خلوص نسبی سلولز استخراجی، سطح زیر نمودار طیف مادون قرمز تمامی نمونه‌های سلولز استخراجی با طیف مادون قرمز سلولز خالص شرکت مرک آلمان با شماره ۳۲۳۰ توسط نرم‌افزار (Fourier transform infrared FTIR) دستگاه مقایسه spectroscopy گردید. برای اندازه‌گیری

نیتروژن کل (Kjeldhal Method)، چربی توسط دی‌اتیل اتر به روش گراویمتری و خاکستر با سوزاندن نمونه در ۵۵۰ درجه سانتی‌گراد به روش گراویمتری در سه تکرار اندازه‌گیری و بر حسب درصد گزارش شدند (Hossieni 1990 ; Faithfull 2002). تعیین کل پلی‌ساکاریدهای تفاله با جمع کردن مقدار پروتئین، چربی و خاکستر و کم کردن از ۱۰۰ بدست آمد (Togrul and Arsalan 2003, Finkenstadt and Willet 2007).

برای جداسازی پکتین از تفاله، یک قسمت تفاله خشک شده را با ۲/۵ قسمت اسید کلریدریک ۶٪ نرمال مخلوط و به مدت ۴۸ ساعت در درجه حرارت ۴۵ درجه سانتی‌گراد قرار داده شد تا تفاله هیدرولیز شود و برای غیرفعال کردن آنزیم پکتیناز ۱۰ برابر وزن تفاله هیدرولیز شده آب به آن اضافه و به مدت یک ساعت در درجه حرارت ۷۰-۸۰ درجه سانتی‌گراد هم زده شد و مخلوط حاصله صاف گردید (Ferdinand and Steven 1991). محلول زیر صافی حاوی پکتین و تفاله باقی‌مانده حاوی سلولز و پلی‌ساکاریدهای محلول در محیط قلیایی بود که در دمای ۱۰۳ درجه سلسیوس به مدت ۱۶ ساعت خشک گردید (Lescure 1998). در این مرحله تفاله باقی‌مانده به نسبت یک گرم تفاله ۱۰۰ میلی‌لیتر محلول سود در سه سطح ۵، ۲/۵ و

بررسی نتایج تجزیه واریانس در جدول ۱ نشان می دهد که اثر غلظت سود بر سلولز، سلولز محاسبه شده، ویسکوزیته محلول سلولز و جرم ملکولی سلولز در سطح یک درصد و بر صفت خلوص نسبی در سطح پنج درصد معنی دار است. اثر مدت همزدن بر صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی سلولز در سطح یک درصد و بر صفت خلوص نسبی در سطح پنج درصد و اثر دمای همزدن بر صفات سلولز، سلولز محاسبه شده، ویسکوزیته محلول سلولز و جرم ملکولی سلولز در سطح یک درصد معنی دار بود. تأثیر متقابل دو تیمار غلظت سود و مدت همزدن بر صفات ویسکوزیته محلول سلولز و جرم ملکولی سلولز در سطح یک درصد و بر صفت خلوص نسبی در سطح پنج درصد معنی دار بود. اثر متقابل دو تیمار مدت و دمای همزدن بر صفات سلولز، سلولز محاسبه شده و دانسیته محلول سلولز در سطح یک درصد و اثر متقابل دو تیمار غلظت سود و دمای همزدن بر صفت سلولز و سلولز محاسبه شده در سطح یک درصد معنی دار بود. اثر متقابل سه تیمار غلظت سود، مدت و دمای همزدن بر صفات سلولز، سلولز محاسبه شده نسبت به شاهد، ویسکوزیته محلول سلولز و جرم ملکولی سلولز در سطح پنج درصد معنی دار بود.

صفت ویسکوزیته از سلولز استخراجی محلول ۲/۵ گرم بر لیتر تهیه شد (Kamide 2005) و توسط ویسکومتر بروکفیلد (Brokfeild) با اسپیندل شماره ۲ در دمای ۲۲/۵ درجه سانتی گراد و سرعت گردش اسپیندل در محلول ۱۱۰ دور در دقیقه ویسکومتری شد. تعیین جرم ملکولی سلولز از رابطه $M_{w,ave} = 2.313 \times 10^{-6}$ (Mw,ave) ۰.۷۶۶۵ شد. به طوری که η_i ویسکوزیته کاهش یافته و $M_{w,ave}$ متوسط جرم ملکولی سلولز بود (Togrul and Arsalan 2003).

نتایج

تجزیه تفاله خشک حاصل از خمیر چندرقند قبل از اعمال تیمارها نشان داد که مقدار چربی ۷۳/۰، پروتئین ۸۴/۸۸، خاکستر ۵/۳۱ و پلیساکاریدها ۰/۷۳ پروردیده بود. مقایسه این نتایج با نتایج اعلام شده توسط توگرل و ارسلان (2003) نشان می دهد که میانگین درصد خاکستر تفاله چندرقند مورد آزمایش ۱/۵۹ درصد بیشتر و درصد پلیساکاریدهای موجود آن ۱/۳۸ درصد کمتر است (Togrul and Arsalan 2003). این نتایج با نتایج ارائه شده توسط فینکنشتات و ویلت نیز مطابقت دارد (Finkenstadt and willet 2007).

جدول ۱ تجزیه واریانس اثر تیمارهای غلظت سود، مدت و دمای هم زدن بر برخی از صفات اندازه‌گیری شده

میانگین مریعات							منابع تغییرات
نسبت سطح زیر پیک به سطح زیر پیک نمونه خالص (خلوص نسبی)	جرم ملکولی سلولز سلولز	ویسکوزیته محلول سلولز	سلولز محاسبه شده نسبت به شاهد	سلولز	آزادی درجه		
۲/۶*	۱/۴۲ **	۰/۱۷ **	۶۳ **	۱۷۷ **	۲		غلظت سود
۵/۱*	۱/۶۸ **	۰/۲۱ **	۱/۳ ns	۱/۶ ns	۲		مدت همزدن
۱/۰۸ ns	۱/۴۸ **	۰/۱۸ **	۶۱ **	۸۰ **	۱		دمای همزدن
۳/۴ *	۷/۶ **	۰/۰۹ **	۱/۸ ns	۱/۵۶ ns	۴		غلظت سود × مدت همزدن
۲/۰۷ ns	۰/۳۲ ns	۰/۰۴ ns	۶/۱ *	۵/۹۱ **	۲		مدت × دمای همزدن
۲/۶ ns	۰/۱۵ ns	۰/۰۲ ns	۹/۷۰ **	۱۰/۰۴ **	۲		غلظت سود × دمای همزدن
۱/۱ ns	۵/۵ *	۰/۰۷ *	۴/۱۱ *	۲/۵۵ *	۴		غلظت سود × مدت × دمای همزدن
۱/۰۶	۰/۱۶	۰/۰۱۸	۱/۱۶	۰/۷۸	۳۶		میانگین مریعات خطأ
۱/۱	۱۹/۹۱	۰/۸	۳/۵۲	۳/۶			درصد ضریب تغییرات (CV)

** ، به ترتیب غیر معنی دار و معنی دار در سطح احتمال ۵ و ۱ درصد ns

اثر مدت همزدن نیز نشان از افزایش معنی دار خلوص نسبی سلولز از هشت به ۱۰ ساعت بود ولی بین دو مدت همزدن ۱۰ و ۱۲ ساعت اختلاف معنی داری مشاهده نشد. بنابراین با توجه به نتایج، مناسبترین خلوص نسبی سلولز با اطمینان معنی دار آماری مربوط به تیمار سود با غلظت پنج درصد و مدت همزدن ۱۰ و ۱۲ ساعت است.

بررسی میانگین اثر متقابل دو عامل غلظت سود و مدت همزدن در جدول ۲ نشان داد که افزایش غلظت سود از ۲/۵ به پنج درصد موجب افزایش معنی دار خلوص نسبی است به طوری که بیشترین مقدار خلوص نسبی به طور معنی داری مربوط به تیمار سود پنج درصد است و لی این افزایش برای غلظت ۷/۵ درصد معنی دار نبود.

جدول ۲ گروه‌بندی میانگین‌های اثر متقابل دو عامل غلظت سود و مدت همزدن بر صفت خلوص نسبی

میانگین	۱۲	۱۰	۸	مدت همزدن (ساعت)	
				غلظت سود (درصد)	میانگین
.۹۳۴ b	.۹۳۲ dc	.۹۳۷ bdc	.۹۳۲ dc	۲/۵	
.۹۴۳ a	.۹۵۲ a	.۹۴۸ ab	.۹۲۷ d	۵	
.۹۴۱ ab	.۹۴۴ abc	.۹۳۸ a-d	.۹۳۹ a-d	۷/۵	
	.۹۴۳ a	.۹۴۱ a	.۹۳۳ b		میانگین

میانگین‌های دارای حروف یکسان در هر ستون و ردیف بر اساس آزمون دانکن در سطح احتمال پنج درصد اختلاف معنی دار ندارند.

نداد. در خصوص صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی افزایش مدت همزدن برای تیمار سود با غلظت ۲/۵ درصد برای هر دو دمای ۲۵ و ۴۵ درجه سانتی گراد موجب افزایش معنی دار بود ولی برای سود با غلظت پنج درصد اختلاف معنی داری مشاهده نشد. افزایش غلظت سود تا ۷/۵ درصد موجب کاهش معنی دار دو صفت ویسکوزیته و جرم ملکولی بود.

بررسی دمای استخراج سلوزل نشان داد که افزایش دمای همزدن از ۲۵ به ۴۵ درجه سانتی گراد برای سه غلظت ۲/۵، ۵ و ۷/۵ درصد سود برای هشت ساعت همزدن موجب کاهش معنی دار مقدار سلوزل استخراجی و سلوزل محاسبه شده بود و این روند با افزایش مدت همزدن تا ۱۰ ساعت برای دو غلظت ۲/۵ و پنج درصد سود ادامه داشت ولی برای ۱۲ ساعت همزدن برای هر سه غلظت سود ۲/۵، ۵ و ۷/۵ درصد افزایش دما موجب کاهش معنی دار صفات سلوزل استخراجی و سلوزل محاسبه شده نبود. در خصوص صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی افزایش غلظت افزایش دمای ۲۵ درجه سانتی گراد و کمترین مقدار با ۲۰/۹۳ درصد مربوط به تیمار ۷/۵ درصد سود با ۱۲ ساعت همزدن در دمای ۴۵ درجه سانتی گراد بود. در خصوص صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی افزایش غلظت سود از ۲/۵ تا ۵ درصد موجب افزایش این دو صفت بود ولی افزایش سود برای غلظت ۷/۵ درصد موجب کاهش معنی دار صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی نبود.

بررسی اثر تیمار مدت همزدن محلول های سود و تفاله نشان داد که برای یک غلظت سود و در یک دما با افزایش مدت همزدن از ۸ به ۱۰ و ۱۲ ساعت مقدار صفات سلوزل و سلوزل محاسبه شده کاهش معنی دار نشان

بررسی میانگین اثر متقابل سه عامل غلظت، مدت همزدن و دما در جدول ۳ برای صفات سلوزل استخراجی و سلوزل محاسبه شده نشان داد که با افزایش غلظت سود از ۲/۵ به ۵ و ۷/۵ درصد برای هر سه زمان ۸، ۱۰ و ۱۲ ساعت و دو دمای ۲۵ و ۴۵ درجه سانتی گراد موجب کاهش سلوزل استخراجی و سلوزل محاسبه شده بود. به طوری که بیشترین مقدار سلوزل استخراجی با ۲۹/۹۸ درصد مربوط به تیمار ۲/۵ درصد سود با هشت ساعت همزدن در دمای ۲۵ درجه سانتی گراد و کمترین مقدار با ۲۰/۹۳ درصد مربوط به تیمار ۷/۵ درصد سود با ۱۲ ساعت همزدن در دمای ۴۵ درجه سانتی گراد بود. در خصوص صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی افزایش غلظت سود از ۲/۵ تا ۵ درصد موجب افزایش این دو صفت بود ولی افزایش سود برای غلظت ۷/۵ درصد موجب کاهش معنی دار صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی نبود.

جدول ۳ گروه‌بندی میانگین‌های اثر متقابل سه عامل غلظت، مدت همزدن و دما بر برخی از صفات اندازه‌گیری شده

جرم ملکولی (گرم بر مول)	ویسکوزیته محلول سلولز در سود ۱۰ درصد (میلی پاسکال ثانیه)	سلولز محاسبه شده نسبت به شاهد (درصد)	صفات			تیمارها		
			سلولز (درصد)	دما (سانتی‌گراد)	مدت همزدن (ساعت)	غلظت سود (درصد)		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۳۴/۲۲ a	۲۹/۹۸ a	۲۵	۸	۲/۵		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۳۴/۱۰ a	۲۹/۰۵ ab	۲۵	۱۰	۲/۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۳۴/۱۰ a	۲۸/۴۴ bc	۲۵	۱۲	۲/۵		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۳۱/۹۲ bc	۲۶/۴۲ de	۴۵	۸	۲/۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۲۹/۸۳ def	۲۴/۴ fg	۴۵	۱۰	۲/۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۳۱/۰۵ cd	۲۵/۳ ef	۴۵	۱۲	۲/۵		
۱۷۸۸۱۶ ab	۱۵/۶ ab	۳۳/۲۸ ab	۲۷/۳۵ cd	۲۵	۸	۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۳۱/۲۷ cd	۲۵/۵ ef	۲۵	۱۰	۵		
۱۷۸۸۱۶ ab	۱۵/۶ ab	۳۰/۶۶ cde	۲۴/۴ fg	۲۵	۱۲	۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۲۸/۲۹ fg	۲۲/۰ hi	۴۵	۸	۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۲۸/۲۷ fg	۲۲/۰ vhg	۴۵	۱۰	۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۳۰/۴۸ cde	۲۳/۹ fg	۴۵	۱۲	۵		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۲۹/۴۲ def	۲۱/۸ hi	۲۵	۸	۷/۵		
۱۷۸۸۱۶ bc	۱۵/۶ ab	۲۸/۸۲ efg	۲۱/۲ ij	۲۵	۱۰	۷/۵		
۱۷۸۸۱۶ ab	۱۵/۶ ab	۲۸/۸۸ efg	۲۱/۲۵ ij	۲۵	۱۲	۷/۵		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۲۷/۰ g	۱۹/۷۶. j	۴۵	۸	۷/۵		
۲۵۵۰۳۵ a	۱۵/۹ a	۲۹/۲۹ def	۲۱/۱. ij	۴۵	۱۰	۷/۵		
۱۴۰۷۰۷ b	۱۵/۵ b	۲۹/۳۹ def	۲۰/۹۳ ij	۴۵	۱۲	۷/۵		

میانگین‌های دارای حروف یکسان در هر ستون بر اساس آزمون دانکن در سطح احتمال پنج درصد اختلاف معنی‌دار ندارند.

1999). از طرفی انتخاب غلظت مناسب سود باید

به گونه‌ای باشد تا کمترین مقدار سلولز در محلول سود حل شود زیرا محلول سود ۱۰ درصد توانایی انحلال ۹۰ درصد سلولز را دارد (Kamide 2005). اختلاف دو ستون سلولز به دست آمده و سلولز محاسبه شده نسبت به شاهد

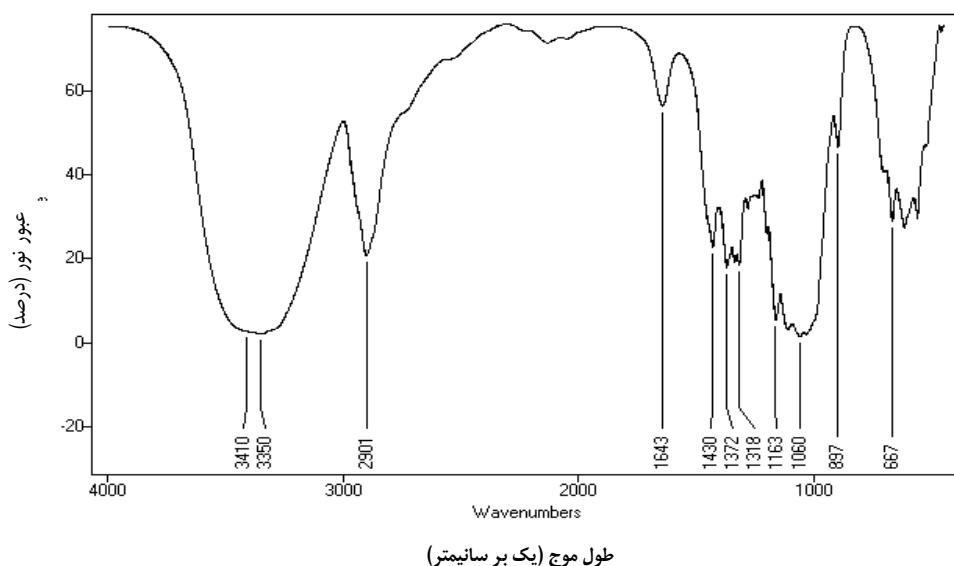
بحث

همان‌طوری که نتایج نشان داد افزایش غلظت سود از ۲/۵ به ۵ و ۷/۵ درصد موجب کاهش درصد سلولز به دست آمده بود. این نتیجه احتمالاً می‌تواند تحت تأثیر انحلال پلی‌ساکاریدهای محلول در محیط قلیایی باشد (Sun and Hughes 2005).

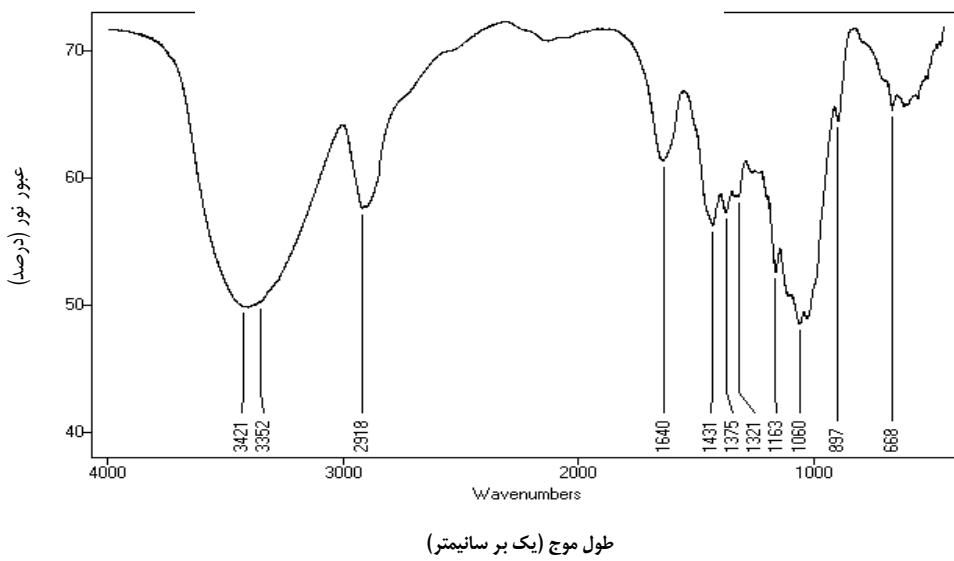
در خصوص انتخاب بهترین مدت همزدن توجه به صفت خلوص نسبی در جدول ۲ نشان داد که ۱۰ و ۱۲ ساعت همزدن به طور معنی دار بیشتر از هشت ساعت همزدن است. از طرفی بررسی صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی نشان از اختلاف معنی دار این صفات برای ۱۰ و ۱۲ نسبت به هشت ساعت همزدن بود. بنابراین بین تیمارهای مورد بررسی ۱۰ و ۱۲ ساعت همزدن بهتر می باشند.

همان طوری که نتایج جدول ۳ نشان داد با افزایش دما مقدار سلولز استخراجی به طور معنی داری کاهش نشان داد. این بدان معنی است که کاهش وزن سلولز استخراجی احتمالاً ناشی از انحلال پلی ساکاریدهای محلول در محیط قلیایی باشد (Sun and Hughes 1999). افزایش معنی دار صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی برای دمای ۴۵ درجه سانتی گراد احتمالاً می تواند ناشی از انحلال بهتر پلی ساکاریدهای محلول تفاله چندرقند باشد. به طوری که برای دمای ۴۵ درجه سلسیوس و غلظت سود پنج درصد مقدار ویسکوزیته ۱۵/۹ میلی پاسکال در ثانیه و جرم ملکولی حدود ۲۵۵۰۰۰ گرم بر مول به دست آمد.

در جدول ۵ برای سود با غلظت ۲/۵ و ۵ درصد به ترتیب ۵، ۶ و ۸ درصد به دست آمد که افزایش عددی این اختلاف احتمالاً می تواند ناشی از انحلال بخشی از سلولز در محلول سود باشد. از سوی دیگر همان طوری که اشاره شد اعمال تیمارهای سود پس از جداسازی پکتین از تفاله چندرقند با هدف جداسازی پلی ساکاریدهای محلول در محیط قلیایی یا به عبارتی افزایش خلوص نسبی سلولز استخراجی است. افزایش غلظت سود از ۲/۵ به ۵ درصد به طور معنی دار موجب افزایش خلوص نسبی سلولز استخراجی بود ولی افزایش غلظت سود از ۵ به ۷/۵ درصد موجب افزایش معنی دار خلوص نسبی سلولز استخراجی نبود (جدول ۲). بررسی صفات ویسکوزیته و جرم ملکولی نیز نشان داد که مقدار این دو صفت برای تیمار سود با غلظت پنج درصد به طور معنی داری بیشتر از سود با غلظت ۷/۵ درصد است (جدول ۳) و این نتیجه احتمالاً می تواند ناشی از انحلال بخشی از سلولز استخراجی در محلول سود ۷/۵ درصد باشد. بنابراین محلول سود ۵ درصد قابل توصیه است.



الف-سلولز خالص



ب-سلولز حاصل از تیمار پنج درصد سود، ۱۲ ساعت اختلاط و ۴۵ درجه سلسیوس

شکل ۱ طیف مادون قرمز الف-سلولز خالص و ب-سلولز حاصل از تیمار پنج درصد سود، ۱۲ ساعت اختلاط و ۴۵ درجه سانتی گراد

مقایسه سطح زیر نمودار دو طیف الف و ب در شکل ۱ تطابق ۹۵/۲ درصد را نشان داد و این نتایج با نتایج بهدست آمده (شکل ۱) توسط توگرل و ارسلان مطابقت داشت (Togrul and Arsalan, 2003).

در جمع‌بندی با توجه به نتایج بهدست آمده از این تحقیق و راندمان ۹۵/۲ درصدی سلولز استخراجی نسبت به سلولز خالص بین تیمارهای مورد بررسی تیمار سود با غلظت پنج درصد با مدت همزدن ۱۲ ساعت و دمای ۴۵ درجه سانتی‌گراد برای تولید سلولز بهتر بود و احتمالاً می‌توان سلولزی با خلوص نسبی ۹۵/۲ درصد از تفاله چندرقند بهدست آورد.

توجه به طیف مادون‌قرمز الف و ب در شکل ۱ که مربوط به سلولز خالص و سلولز حاصل از تفاله چندرقند نشان می‌دهد که پیک حدود ۶۷۰ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده عامل OH است و پیک حدود ۹۰۰ (Cm^{-1}) برای هر دو شکل الف و ب نشان‌دهنده پیوند گلیکوزیدی است. پیک ۱۰۶۰ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند C-OH، پیک ۱۱۶۳ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند C-O و C-C، پیک ۱۴۳۰ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند C-H، پیک ۱۳۷۵ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند CH_2 ، پیک ۱۶۴۰ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند O-کششی و پیک ۳۵۰۰-۳۳۰۰ (Cm^{-1}) نشان‌دهنده پیوند OH کششی است. به علاوه

References:

منابع مورد استفاده:

- Alexandridis P. Cellulose by Kisar Bittar CE 435. 2009;
- <http://www.coursehero.com/file/2196424/Bloom>.
- Ashraf A. The proposed package of supporting revolution of sugar industry in Iran. Iran Center for Research and Education in Sugar Industry. 2009, No: 225. (In Persian)
- Babei B, Hosseinkhah R. Extraction Pectin of Sugar Beet Pulp. Research Report, Agricultural Engineering Research and Sugar Beet Seed Institute; 2006. No: 503. (In Persian, abstract in English).
- Couglan MP, Mehra RK, Considine, PJ, O' Rorke A, Puls J. Scarification of agricultural residues by combined cellulolytic and pectinolytic enzyme systems. Biotechnology bioengineering symposium; 1985; 15: 447-458.

- Dinand E, Chanzi H, Vignon MR. Suspension of cellulose micro fibrils from sugar beet pulp. *Food Hydrocolloids*; 1999 a; 13: 275–283.
- Dinand E, Chanzi H, Vignon MR, Maureaux A, Vincent I. Microfibrillated cellulose and method for preparing a microfibrillated cellulose. Patent 1999b; US 5964983.
- Faithfull NT. Methods in agricultural chemical analysis: A practical handbook. Printed and bound in the UK by Biddles Ltd, Guildford and King's Lynn. 2002; pp 289.
- Ferdinand LG, Steven NC. Process for production pectin with high to medium methoxyl content from beet pulp. Patent 1991; US 5071970.
- Finkenstadt VL, Willett JL. Evaluation of Poly (lactic acid) and Sugar Beet Pulp Green. *J Polym Environ.* 2007; 15: 1-6.
- Fishman ML, Chau HK, Cooke PH, Hotchkiss AT. Global structure of microwave-assisted flash-extracted sugar beet pectin. *Journal of Agricultural and Food Chemistry.* 2008; 56: 1471–1478.
- Fishman ML, Chau, HK, Cooke PH, Yadav MP, Hotchkiss AT. Physico- chemical characterization of alkaline soluble polysaccharides from sugar beet pulp. *Food Hydrocolloids.* 2009; 23: 1554-1562.
- Franz G, Blaschek W. Cellulose, in methods in plant biochemistry. Academic Press HarcourtBrace Janovich, London. Carbohydrates. 1990; Vol. 2, 291-322.
- Hirrin M, desbrieres J, Rinaudo M. Physical properties of methylcellulose in relation with the conditions for cellulose modification. *Carbohydrate Polymers.* 1996; 31: 243-252.
- Hossieni Z. Usually method in analyzing food. Shiraz university, 1990 Chapter 2, 142 papers. (in persian)

- Kennedy JF, Rivera ZS, Lioyd LL, Warner FP, Silva MPC. Determination of the molecular weight distribution hydroxyethylcellulose by gel permeation chromatography. *Carbohydrate polymers*, 1995; 26: 31-34.
- Kamide K. Cellulose and cellulose derivatives. Hardbound, 2005; 652 pages.
- Krik, RE, Othmer DF. Cellulose. Encyclopedia of Chemical Technology1967; (4) 593-683.
- Lescure JP. Beet Sugar Processing. The International Commission for Uniform Methods of sugar Analysis (ICUMSA) 1998; 157-159.
- Lynd RL, Weimer PJ, Vanzyl WH, Pretorius IS. Microbial cellulose utilization. Fundamentals and biotechnology. *Microbiol Mol Biol Rev*. 2002; 66: 506 577.
- Pang S, Rudin A. Use of continuous viscometer and light scattering detector in characterization of polyolefin's: comparisons of data for individual and combined detectors. *Journal of Applied Polymer Science*, 1992; 46: 763-773.
- Poor sead B, Sajadi A. Technology of sugar production from sugar beet. Iranian Syndicate of sugar industry, 1985; 530 papers. (in Persian)
- Sheikholaslami R. Laboratory methods and quality control in food processing. Mersa Ltd, 1997; 342 papers. (in Persian)
- Sun RC, Hughes S. Fractional isolation and physico-chemical characterization of alkali-soluble polysaccharides from sugar beet pulp. *Carbohydrate Polymers*. 1999; 38: 273–281.
- Sun RC, Fang JM, Tomkinson J, Geng ZC, Liu JC. Fractional isolation, physicochemical characterization of homogeneous esterification of hemicelluloses from fast growing poplar wood. *Carbohydrate Polymers*, 2001; 44: 29-39.
- Togrul H, Aesalan N. Flow properties of sugar beet pulp cellulose and intrinsic viscosity–molecular weight relationship. *Carbohydrate Polymers*. 2003; 54: 63–71.
- Unknown. Sugar beet production. Iranian Syndicate of sugar industry 2009. (in persian)

<http://www.isfs.ir>.

Unknown. Pulps of other fibrous cellulosic material. International center trade 2009

<http://www.intracen.org>.

Vander Poel PW, Schiweck H, Schwartz T. Sugar Technology Beet and Cane Sugar Manufacture.

Verlag Dr. Albert Bartens KG 1998, 1125 PP.

Zugenmaier P. History of cellulose research. In Timell TE and Wimmer R. (Eds).Crystalline Cellulose and Derivatives: Characterization and Structures. Springer Verlag Berlin Heidelberg. 2008; 7-46.