

مدل‌سازی و مقایسه تغییرات رنگ و چروکیدگی خشک‌کردن ورقه‌های نازک چغندر قرمز در خشک‌کن‌های مختلف

مجتبی فتح‌آبادی^۱، رضا طباطبایی کلور^{۲*}، علی متولی^۳

۱- دانشجوی کارشناسی ارشد فناوری پس از برداشت گروه مهندسی مکانیک بیوسیستم، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی ساری

۲- دانشیار گروه مهندسی مکانیک بیوسیستم، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی ساری

۳- استادیار گروه مهندسی مکانیک بیوسیستم، دانشگاه علوم کشاورزی و منابع طبیعی ساری

(تاریخ دریافت: ۹۸/۰۴/۱۹ تاریخ پذیرش: ۹۸/۰۸/۱۹)

چکیده

خشک‌کردن یکی از مهم‌ترین فرآیندهای پس از برداشت محصولات کشاورزی با هدف افزایش مدت زمان نگهداری می‌باشد. پژوهش حاضر به بررسی و مقایسه تغییرات رنگ و چروکیدگی ورقه‌های نازک چغندر قرمز در چهار روش مختلف خشک‌کردن (جریان هوای گرم، مایکروویو، خلا و انجام‌دادی) پرداخته و روند تغییرات این دو پارامتر را با برآش مدل‌های مختلف شبیه‌سازی می‌کند. آزمایش‌ها در خشک‌کن‌های جریان هوای گرم و خلا در سه سطح دمایی ۵۰ و ۷۰ و ۹۰°C، در خشک‌کن مایکروویو در سطح توان (180، 360 و 600 W) و در خشک‌کن انجام‌دادی با دمای ۵۰-۷۰°C-انجام گردید. نتایج بدست آمده در تمامی روش‌های مختلف خشک‌کردن نشان داد که روند تغییرات شاخص‌های روشنایی (L) و زردی (b) نسبت به زمان صعودی و روند تغییرات شاخص‌رضامی (a) نزولی بود. کمترین تغییرات پارامتر روشنایی، قرمی و زردی به ترتیب در خشک‌کردن انجام‌دادی، مایکروویو و خلا اتفاق افتاد. نتایج کلی بدست آمده نشان داد که بالاترین میزان تغییرات رنگ (ΔE) در خشک‌کردن با خشک‌کن مایکروویو و در توان 180 وات به میزان ۱/۵۹ و پایین-ترین میزان این پارامتر در خشک‌کردن با خشک‌کن انجام‌دادی به میزان ۰/۷۶ بدست آمد. همچنین تغییرات چروکیدگی نمونه‌های چغندر قرمز نشان داد که استفاده از خشک‌کن انجام‌دادی سبب کاهش میزان چروکیدگی در حدود ۱۰ تا ۲۵٪ نسبت به سه روش دیگر خشک‌کردن بود. همچنین، مدل‌سازی پارامترهای رنگی و چروکیدگی نشان داد که مدل‌های نمایی قابلیت بالاتری در پیش‌بینی فرآیند تغییرات رنگ و چروکیدگی دارند.

کلید واژگان: شاخص‌های رنگی، چروکیدگی، مدل‌های ریاضی، چغندر قرمز، خشک‌کردن

* مسئول مکاتبات: r.tabatabaei@sanru.ac.ir

ماده غذایی اشاره کرد[13]. از دیگر روش‌های خشک کردن، استفاده از تکنیک انجمادی می‌باشد که این روش توانایی نگهداری کیفیت محصول (رنگ، شکل، بو و ارزش غذیه) را به صورت بسیار خوب دارد، اما در عین حال استفاده از این روش نیز مستلزم مصرف انرژی بالایی می‌باشد [14 و 15].

استفاده از روش‌های مختلف خشک کردن سبب تغییرات کیفی در محصول خشک شده می‌گردد که به شدت بر بازار پستندی و ارزش غذایی آن تاثیرگذار می‌باشد. از مهمترین خصوصیات کیفی مورد بررسی در خشک کردن محصولات کشاورزی تغییرات رنگ و چروکیدگی می‌باشد. فرآینج‌های رنگ شامل^a, b^{*}, a^{*}, L^{*} به طور وسیعی برای تشریح تغییرات رنگ طی فرآوری حرارتی میوه‌ها و سبزی‌ها مورد استفاده قرار می‌گیرند. همچنین تغییرات هندسی و ساختمانی مواد غذایی در طی فرآیند خشک کردن، از نحوه انتقال جرم محصولات تاثیر پذیرفته که این امر به شدت تحت تاثیر نوع خشک کردن، موضوع مهمی است که به دلیل اعمال حرارت و خروج آب سلولی، تش و تغییر در ساختار سلولی را در پی دارد[16]. تولیدگرماه زیاد و تسریع خروج رطوبت از بافت نمونه در هنگام اعمال انرژی مایکروویو می‌تواند باعث افزایش میزان چروکیدگی و ترک خودگی سطحی در محصول خشک شده گردد[17].

پژوهش‌های فراوانی در ارتباط با خشک کردن محصولات مختلف کشاورزی و بررسی خصوصیات کیفی آنها در خشک کن‌های مختلف انجام شده است. در پژوهشی تغییرات رنگ چغندر قرمز در دماهای خشک شدن 50 تا 120°C مورد بررسی قرار رفت. نتایج نشان داد که تغییرات رفتار پارامتر رنگی L و b به صورت صعودی و پارامتر رنگی a به صورت نزولی بود. همچنین بررسی و مقایسه سه روش خشک کردن (جریان هوای گرم، انجمادی و خلا) بر رفتار رثولوژی و بافت صمغ دانه ریحان نشان داد که 75/5 بیشترین مقدار سفتی و قوام بافت صمغ به ترتیب به میزان 803/7 گرم در ثانیه مربوط به نمونه‌های خشک شده با استفاده از خشک کن انجمادی بود. همچنین بالاترین میزان گرانروی مربوط به نمونه‌های خشک شده در خشک کن انجمادی بود[18]. در پژوهشی دیگر به بررسی تغییرات رنگی چغندر قرمز در حین فرآیند غلیظ سازی با استفاده از سه روش حرارت دهنده مایکروویو، خلا و جران هوای گرم پرداخته شد. نتایج بدست آمده نشان داد

1- مقدمه

چغندر قرمز غنی از ترکیبات فعال با ارزش مانند کاروتونوئیدها [1]، گلیسین بتایین و ساپونین [2]، بتاسیانین فولات [3]، بتایین، فولی‌فنولز و فلاونوئید بوده و مصرف چغندر می‌تواند عامل پیشگیری از سرطان باشد [4]. همچنین، چغندر قرمز محبوب-ترین رنگ غذایی مبتنی بر بتالائین بوده که این ماده رنگ دانه‌های محلول در آب دارد و حاوی نیتروژن می‌باشد [6]. چغندر قرمز را می‌توان به صورت تعییظ شده یا پودر خشک شده در مواد غذایی بکار برد که این امر مستلزم پایین آوردن رطوبت این محصول می‌باشد [7]. در کنار خصوصیات مهم چغندر قرمز، این محصول به دلیل داشتن رطوبت بالا داری شدت فساد پذیری زیادی نیز می‌باشد که می‌توان با عملیات خشک کردن رطوبت آن را تا حد معینی کاهش داد تا از فساد آن جلوگیری کرد. خشک کردن مواد غذایی علاوه بر اینکه سبب اصلاحات آنزیمی می‌گردد مزایای دیگری نیز دارد، که از جمله آن عدم نیاز به سیستم‌های خنک‌کننده گران برای نگهداری مواد، سهولت در حمل و نقل و ذخیره مواد بخاطر کاهش ابعاد آنها، زمان نگهداری طولانی مواد غذایی و داشتن محصولات متنوع با ترکیب و مزه متفاوت است [9]. یکی از تکنیک‌های مرسوم و مقرن به صرفه در فرآیند خشک کردن محصولات کشاورزی، بکارگیری جریان هوای گرم برای خروج رطوبت از محصولات کشاورزی بوده که نیاز به زمان طولانی داشته و سبب اتلاف مواد غذی ماده، کاهش کیفیت (تغییرات زیاد رنگ) و چروکیدگی زیاد می‌گردد [10]. به منظور برطرف کردن این مشکلات، روش‌های دیگری برای خشک کردن مانند خشک کردن در خلا، مایکروویو و انجمادی پیشنهاد شده است. استفاده از خلا در فرآیند خشک کردن می‌تواند راهکار مناسبی برای افزایش کیفیت محصول باشد و ایجاد خلا یا کاهش فشار سبب کاهش دمای خشک کردن شده و به دنبال آن ویژگی‌های کیفی ماده غذایی در حال خشک شدن بهبود می‌یابد اما در عین حال باید توجه داشت که این روش مصرف انرژی بالایی دارد [11]. استفاده از خشک کن مایکروویو روشی نسبتاً ارزان بوده و به دلیل نفوذ امواج مایکروویو به درون ماده، سبب توزیع دمایی یکنواخت‌تر در سراسر حجم محصول در حال خشک شدن شده و ماده سریعتر خشک می‌شود [12]. در عین حال، از معایب این روش می‌توان به امکان تخریب بافت و محدودیت نفوذ امواج به داخل

داده‌های تغییرات وزن داشت. همچنین نتایج بدست آمده از برآش مدل‌های مختلف بر داده‌های تغییرات رنگ نشان داد که مدل ویبول می‌تواند به خوبی این تغییرات را پیش‌بینی نماید[25].

در پژوهشی دیگر به بررسی سیستیک تغییرات رنگ لوگان در طول فرآیند خشکشدن با دمای بالا (60) تا 130 درجه سلسیوس(پرداخته شد. نتایج نشان داد که مدل سیستیکی اصلاح شده (معادله پلی‌نومینال) بهترین برآش را بر داده‌های تجربی تغییرات رنگی بدست آمده داشت[26].

تغییرات رنگ و چروکیدگی ورقه‌های برش خورده گلابی در طول فرآیند خشکشدن با جریان هوای گرم مورد بررسی قرار گرفت و نتایج بدست آمده نشان داد که کمترین تغییرات رنگ و چروکیدگی به ترتیب در دمای 50 و 70 درجه سانتیگراد و در سرعت جریان باد 0/5 متر بر ثانیه بدست آمد[27].

سیستیک خشکشدن و چروکیدگی زالزالک در خشکشده با استفاده ارتعاشی با کنترل رطوبت هوای ورودی در ماهای 50 و 60 و 70 درجه سلسیوس بررسی شد. نتایج نشان داد که میزان چروکیدگی میوه زالزالک در طول فرآیند خشکشدن تحت تاثیر دما، سرعت جایه جایی و رطوبت نسبی هوای ورودی بود. همچنین مناسب‌ترین مدل‌ها جهت بررسی سیستیک خشکشدن و چروکیدگی میوه، مدل لگاریتمی بود[28].

چغندر قرمز دارای مقادیر بالای بتالائین (ونگیزه‌های حساس به حرارت بوده) بوده و مقادیر این ماده به شدت تحت تاثیر روش خشکشدن است. از آنجا که استفاده از روش جریان هوای گرم برای خشکشدن محصولات مختلف کشاورزی بسیار مرسوم و پرکاربرد می‌باشد، اما در عین حال توانایی ایجاد تغییرات زیاد در ماده خشکشده را دارد. در عین حال بررسی منابع مختلف نشان داد که استفاده از روش خشکشدن انجامدادی به خصوص در مواد یا محصولات حساس به دما می‌تواند روش مناسب برای حفظ کیفیت باشد. اما باید توجه داشت که روش خشکشدن جریان هوای گرم روش ارزانتری نسبت به روش خشکشدن انجامدادی می‌باشد. در عین حال باید توجه داشت که استفاده از روش‌های دیگر خشکشدن مانند مایکروویو و خلا نیز می‌تواند جایگزین مناسب برای دو روش دیگر باشد. بدین منظور برای انتخاب روش مناسب‌تر خشکشدن لایه‌های چغندر، بررسی روش‌های مختلف خشکشدن و به دنبال آن بررسی تغییرات رنگ و چروکیدگی این محصول کشاورزی است و در ادامه باید

که تغییر در مقدار تغییرات کلی رنگ هم از سیستیک مرتبه یک و از مدل مرکب پیروی می‌کند[19].

همچنین در پژوهشی دیگر به بررسی تغییرات و مدل‌سازی چروکیدگی ورقه‌های سیر در طول فرآیند خشکشدن به صورت جریان هموفتی پرداخته شد. نتایج بررسی تغییرات درصد چروکیدگی طی خشکشدن در دماهای مختلف هوا و ضخامت ورقه‌ها نشان داد که اثر دمای هوای خشکشدن و نیز ضخامت فقط تابعی از میزان رطوبت محصول معنی دار نبود و چروکیدگی خصوصیات کیفی و میکروبی ماهی خشکشده با روش‌های مختلف خشکشدن (خشک کردن معمولی با آفتان، جریان هوای گرم، انجامدادی، خشکشدن خورشیدی هدایتی) مورد بررسی قرار گرفت و نتایج نشان داد که نمونه‌های خشکشده با استفاده از روش انجامدادی و خشکشدن خورشیدی هدایتی دارای کمترین تغییرات رنگ و کمترین خصوصیات میکروبی بودند[20].

سته و همکاران در پژوهشی خصوصیات فیزیکی و مکانیکی تمشکشده را با استفاده از پشتیمار اسمزی و خشکشدن با روش انجامدادی و جریان هوای گرم بررسی کردند. نتایج نشان داد که نمونه‌های پیش‌تیمار شده نسبت به نمونه شاهد دارای بافت نرمتری بود. همچنین نمونه‌های پیش‌تیمار شده و خشکشده در خشکشدن انجامدادی دارای بافت نرمتری نسبت به نمونه‌های پیش‌تیمار شده و خشکشده در خشکشدن جریان هوای گرم بود [22]. اثر روش‌های مختلف خشکشدن (انجامدادی، سایه و آون) بر تغییرات رنگ فلفل قرمز مورد بررسی قرار گرفت. نتایج بدست آمده نشان داد که خشکشدن انجامدادی به دلیل حفظ رنگدانه‌ها و میزان پایین اکسیداسیون پارامترهای رنگی را نسبت به نمونه‌های شاهد بهتر حفظ می‌نماید[23].

در پژوهشی دیگر به مدل‌سازی تجربی چروکیدگی در خشکشدن انگور پیش‌تیمار شده با فراصوت و کربوکسی متیل‌سلولز پرداخته شد. نتایج نشان داد که تمامی پیش‌تیمارها در مقایسه با نمونه شاهد، چروکیدگی بالاتری دارند. همچنین، افزایش زمان فراصوت، چروکیدگی نمونه‌ها را در مقایسه با تیمار شاهد افزایش داد[24].

بررسی و مدل‌سازی تغییرات رنگ فلفل قرمز در طول فرآیند خشکشدن با جریان هوای گرم در سه دمای 60، 70 و 80 درجه سلسیوس پرداخته شد و نتایج بدست آمده نشان داد که با افزایش دما، زمان خشکشدن کاهش یافته و مدل ویبول برآش خوبی بر

کامپیوتر برای عکس برداشی در طول فرآیند خشک کردن استفاده گردید.

2-1- بررسی شاخص های رنگ

شاخص های رنگ با استفاده از پارامترهای L^* (تاریکی یا روشنایی)، a^* (قرمزی، سبزی) و b^* (زردی، آبی) در هر مرحله بیان شدند. شاخص L^* و a^* و b^* به طور مستقیم از سامانه پردازش تصویر توسط نرم افزار ImageJ محاسبه گردید. پارامترهای رنگی نمونه ها قبل از شروع آزمایش ها توسط سامانه اندازه گیری و ثبت گردید و در ادامه در فواصل معین نمونه ها از دستگاه های مختلف خشک کن خارج و پارامترهای رنگی آنها ثبت گردید. به منظور توصیف تغییرات رنگ در طول خشک کردن از شاخص ΔE (اختلاف رنگ کل نمونه های خشک شده از نمونه های تازه) استفاده شد. که این شاخص به صورت رابطه (1) تعریف می شود. که L^* نماینده روشنایی، b^* رنگ زرد - آبی و a^* نماینده رنگ قرمز سبز می باشد [29].

$$\Delta E = \sqrt{(L_0 - L_1)^2 + (a_0 - a_1)^2 + (b_0 - b_1)^2} \quad (1)$$

در رابطه (1) L_0 , a_0 , b_0 مقادیر اولیه پارامترهای رنگی و L_1 , a_1 , b_1 مقادیر پارامتر رنگی پس از برداشت ورقه های برش خورده چغندر قرمز می باشد.

2-2- بررسی میزان چروکیدگی

آزمون چروکیدگی به منظور یافتن مقدار کاهش حجم نمونه در طول فرآیند خشک کردن انجام گردید. از آنجا که در طول فرآیند خشک کردن امکان اندازه گیری تغییرات حجم با استفاده از جابه جایی تولوئن امکان پذیر نبود، لذا نمونه های در حال خشک شدن در زمان های مشخص از محیط خشک کن خارج شدند. به منظور اندازه گیری دقیق مساحت نمونه ها، از سامانه پردازش تصویر ImageJ استفاده گردید. نمونه ها در درون سامانه قرار داده شدند و با عکس برداری از آنها و وارد کردن عکس ها درون نرم افزار مساحت دقیق آنها تعیین گردید. همچنین به منظور اندازه گیری تغییرات در ضخامت نمونه ها با استفاده از کولیس دیجیتال ضخامت نمونه ها بدقت اندازه گیری گردید. به منظور صحبت سنجی روند انجام اندازه گیری ها در پایان آزمایش ها، تغییرات حجم نمونه ها از طریق جابه جایی تولوئن نیز اندازه گیری

در نظر داشت که علاوه بر تغییرات پایین رنگ و چروکیدگی، مصرف انرژی پایین (هزینه پایین تر) نیز به همراه داشته باشد. بررسی پژوهش های مختلف نشان داد که بررسی تغییرات خصوصیات کیفی بسیاری از محصولات کشاورزی در یک و یا نهایتا در دو روش خشک کردن انجام شده است و تاکنون تحقیق جامعی که به طور همزمان اثرات روش های مختلف خشک کردن را بر تغییرات رنگ و چروکیدگی ورقه های چغندر قرمز را بررسی نماید، انجام نشده است. هدف از پژوهش حاضر بررسی و مقایسه شاخص های رنگی و چروکیدگی به همراه فرآیند مدل سازی تغییرات رنگ و چروکیدگی در چهار خشک کن مختلف جریان هوای گرم، خلا، مایکروویو و انجام داد و انتخاب بهترین روش برای خشک کردن ورقه های چغندر می باشد.

2- مواد و روش ها

در پژوهش حاضر به منظور انجام آزمایش ها، چغندر قرمز رقم بیبی بیت تهیه و نمونه ها در کیسه های مشکی در دمای 4 درجه سانتی گراد در یخچال نگهداری شدند. برای انجام آزمایش ها، نمونه ها نیم ساعت قبل از شروع آزمایشات از یخچال خارج شده تا با دمای محیط هم دما گردند. به منظور تعیین رطوبت اولیه محصول چغندر قرمز قبل از فرآیند خشک کردن، چند نمونه در دمای 105 درجه سانتی گراد قرار داده شد تا وزن خشک و رطوبت اولیه آن بدست آید. سپس نمونه ها به ضخامت 4 میلی متر و مساحت 4×4 (میلی متر \times میلی متر) برش داده شدند. آزمایش ها در خشک کن جریان هوای گرم و خلا در سه سطح دمایی (50, 70 و 90 °C) و در سرعت توان مایکروویو (360 و 600 W) در خشک کن انجام داده شدند. در این دمای 50°C-55°C انجام گردید. در این پژوهش برای انجام خشک کردن انجام داده شد. از خشک کن آزمایشگاهی انجام داد (ZIRBUS، VACO 5)، برای خشک کردن با مایکروویو از دستگاه مایکروویو (سولاردام ساخت کشور کره)، برای خشک کردن خلا از دستگاه خشک کن خلائی (مدل VS1202)، ساخت کره جنوبی) و برای خشک کردن جریان هوای گرم از آون فن دار (مدل FG ساخت کشور ایران) استفاده گردید. همچنین به منظور اندازه گیری تغییرات شاخص های رنگ، از دستگاه کالرگرام (D600) متصل به

برای مدل‌سازی تغییرات چروکیدگی ورقه‌های برش خورده چغندر قرمز را نشان می‌دهد. داده‌های تجربی بدست آمده از پارامترهای تغییرات رنگ و چروکیدگی در محیط نرم‌افزار متلب (R2014b) وارد گردید و به دنبال آن مدل‌های رگرسیونی اشاره شده (جدول ۱ و ۲) بر داده‌های تجربی برآش داده شد. به منظور انتخاب مناسب ترین مدل توصیف کننده تغییر پارامترهای رنگی و چروکیدگی در روش‌های مختلف خشک شدن، از سه معیار ضریب تبیین (R^2) مجموع مربعات خطأ (SSE) و ریشه متوسط مربعات خطأ (RMSE) استفاده گردید. مقایسه بین نتایج بدست آمده در بکارگیری مدل‌های مختلف، مدلی که دارای بالاترین مقادیر R^2 و پایین‌ترین مقادیر SSE و RMSE باشد، بهتر می‌تواند تغییرات پارامترهای رنگی و چروکیدگی را توصیف کند [31].

شد. نسبت حجمی و درصد چروکیدگی با استفاده از رابطه ۳ بدست آمد [30].

$$V_R = \frac{V_t}{V_0} \quad (2)$$

$$Sh = 1 - \frac{V}{V_0} \quad (3)$$

در رابطه‌های بالا V_R نسبت حجمی (بدون بعد)، V حجم نهایی نمونه‌های خشک شده (m^3)، V_0 حجم اولیه نمونه‌های قبل از خشک شدن (m^3) و Sh میزان چروکیدگی (%) می‌باشد.

۳-۲- مدل سازی پارامترهای رنگی و تغییرات چروکیدگی

جدول ۱ مدل‌های رگرسیونی مورد استفاده برای مدل‌سازی پارامترهای رنگی و جدول ۲ مدل‌های رگرسیونی مورد استفاده

Table 1 Regression models for color parameters

Reference	Mathematical equation	Model	Model No.
[17]	$C = (a_1 t + a_2)$	First order	1
[24]	$C = a_1 t^2 + a_2 t + a_3$	Second order	2
[15]	$C = a_1 \exp(-a_2 t)$	Exponential 1	3
[24]	$C = (a_1 t + a_2) \exp(-a_3 t)$	Exponential 2	4
[24]	$C = a_1 \exp(-a_2 t) + a_3$	Exponential 3	5

Table 2 Regression models for shrinkage parameters

Reference	Mathematical equation	Model	Model No.
[17]	$D_R = K_1 X + K_2$	Linear	1
[24]	$D_R = K_1 + K_2 X + K_3 X^2 + K_4 X^3$	Third order	2
[15]	$D_R = K_1 (1 + X^{K_2})$	Power	3
	$D_R = (K_1 t + K_2) \exp(-K_3 t)^{D_R}$	Exponential 1	4
[17]	$D_R = K_1 \exp(-K_2 X) + K_2 X$	Exponential 1	5
[17]	$D_R = \exp(K_1 X + K_2)$	Exponential 1	6

باشد. نتایج بدست آمده از تغییرات روشنایی سطح لایه‌های چغندر در حال خشک شدن نشان داد که در تمامی روش‌های خشک شدن و در تیمارهای مختلف در این روش‌ها، روند تغییرات روشنایی به صورت صعودی بود. یکی از مهمترین دلایل افزایش روشنایی، تغییرات ماده بتالائین بوده که پایداری آن در فرآیند خشک کردن تحت تاثیر فاکتورهای مختلفی مانند رطوبت، دما، نور، اکسیژن و pH است [32]. در طول فرآیند خشک کردن تقریباً تمامی این فاکتورها در حال تغییر بوده و به دنبال آن مقادیر فاکتورهای بیان شده روش حرارتی (خشک کردن با حرارت)

۳- نتایج و بحث

۳-۱- بررسی سیستیک تغییرات رنگ طی فرایند خشک کردن

۳-۱-۱- تغییرات شاخص رنگ L

چغندر دارای ترکیب فلزی به نام بتالائین بوده که این ماده به صورت محلول در دیواره سلولی بوده که می‌تواند به دو گروه بتاسیانین‌های قرمز رنگ و بتازاتین‌های زرد رنگ قرمز موجود

از آنجا که در روش استفاده از جریان هوای گرم، هم سطح و هم مدت زمان دمای اعمالی بالا بوده، لذا تخریب رنگدانهها در این روش بالا بوده و به دنبال آن کاهش میزان رنگدانهها را در نمونه‌های چغندر به همراه خواهد داشت. نتایج بدست آمده با نتایج سایر پژوهشگران در خشک کردن چغندر قرمز [34-36] مطابقت دارد.

می‌تواند بالاترین تاثیر را بر میزان این ماده را داشته باشد[33]. مقایسه نمودارهای بدست آمده در شکل 1 نشان داد که بالاترین میزان روند تغییرات در پارامتر میزان روند تغییرات در روش جریان هوای گرم (آون) و کمترین میزان روند تغییرات در روش انجامدادی بود. یکی از مهمترین دلایل نتایج بدست آمده آن است که رنگیزهای بتالائین، رنگیزهای حساس به حرارت بوده و در اثر افزایش دما و مدت زمان حرارت دهنی به سرعت تخریب شده و

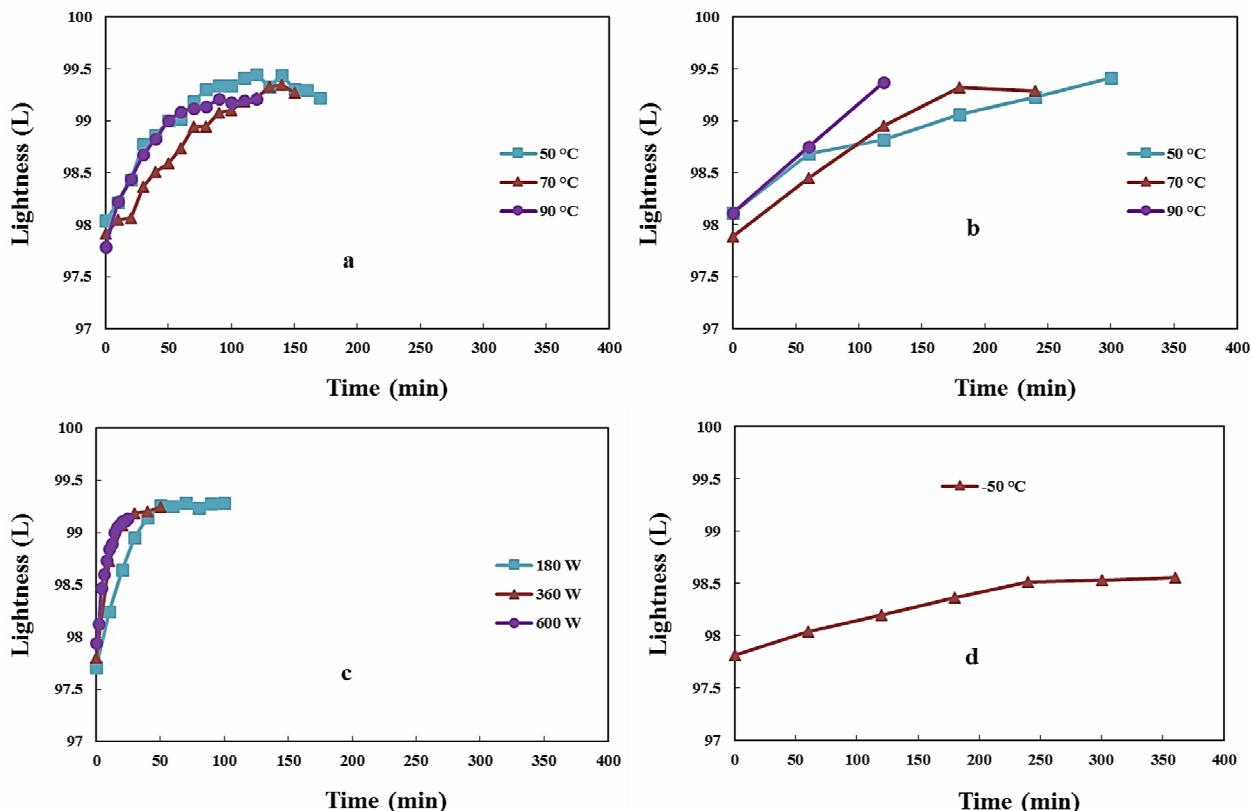


Fig 1 Brightness changes of sugarbeet samples during drying, (a) hot air, (b) vacuum (c) microwave and (d) freeze drying

تجزیه و تخریب رنگدانه‌ها و واکنش‌های قهقهه‌ای شدن آنزیمی و غیر آنزیمی به دلیل تماس ماده غذایی با هوای داغ با سرعت بالاتری اتفاق می‌افتد. همچنین نتایج نشان می‌دهد که با افزایش دما میزان تغییرات پارامتر a با گذشت زمان افزایش می‌یابد که دلیل این امر این است که در دماهای کمتر افزایش دمای سطحی بعد از اتمام تبخیر سطحی کمتر بوده و در نتیجه واکنش قهقهه‌ای شدن در نتیجه افزایش حرارت، کمتر اتفاق می‌افتد. اما در عین حال باید توجه داشت که افزایش دمای خشک کردن زمان خشک کردن را کاهش داده و مدت زمان مانند نمونه‌ها در محیط خشک کردن کاهش می‌یابد. استفاده از دمای خشک کردن پایین آهنگ تجزیه رنگدانه‌های قرمز به زرد را کاهش داده، اما در عین

۲-۱-۳- تغییرات شاخص رنگ a

شکل 2 تغییر شاخص رنگی^a (قرمزی) را براساس زمان خشک شدن ورقه‌های چغندر قرمز در روش‌های مختلف خشک کردن نشان می‌دهد. نتایج بدست آمده از نمودارهای مختلف شکل 2 نشان داد که با کاهش محتوای رطوبتی و افزایش زمان خشک شدن، روند تغییرات این پارامتر نزولی بود. بالاترین میزان تغییرات در شاخص رنگی قرمز در روش خشک کردن جریان هوای گرم و خلا و پایین ترین میزان تغییرات در روش خشک کردن انجامدادی بود. یکی از دلایل مهم نتایج بدست آمده این است که در روش خشک کردن جریان هوای گرم و خلا،

از لایه‌های داخلی به سطح محصول بالا بوده و با افزایش میزان رطوبت سطحی محصول نسبت میزان بتالین‌ها رنگدانه‌های محلول در آب، به علت افزایش رطوبت سطحی، کاهش می‌باید. استفاده از روش خشک‌کردن انجمادی به دلیل حرارتی نبودن فرآیند، از تجزیه رنگدانه‌های قرمز تا حدود زیادی جلوگیری کرده و روند تغییرات این پارامتر در نمودار **d** شکل ۴ نیز موید این نتیجه می‌باشد. این نتایج با نتایج سایر پژوهشگران در خشک‌کردن لایه‌های چغندر قرمز [34, 35]، مطابقت دارد.

حال مدت زمان ماند نمونه‌ها در محیط خشک‌کن افزایش می‌باید و این امر نیز تأثیر منفی بر تغییرات رنگ قرمز دارد. همچنین چغندر قرمز دارای رنگدانه‌های غذایی مبتنی بر بتالین‌بوده که این رنگ دانه محلول در آب می‌باشد. از آنجا که فرآیند خشک‌شدن ورقه‌های چغندر قرمز را می‌توان بر اساس پدیده نفرذ تفسیر کرد باید گفت که رطوبت محصول در حین فرآیند خشک‌شدن از سطح و داخل محصول می‌تواند بر اساس پدیده نفوذ خارج گردد. از آنجا که در مراحل اولیه خشک‌شدن، سرعت خروج رطوبت از سطح محصول بالا می‌باشد و حرکت رطوبت

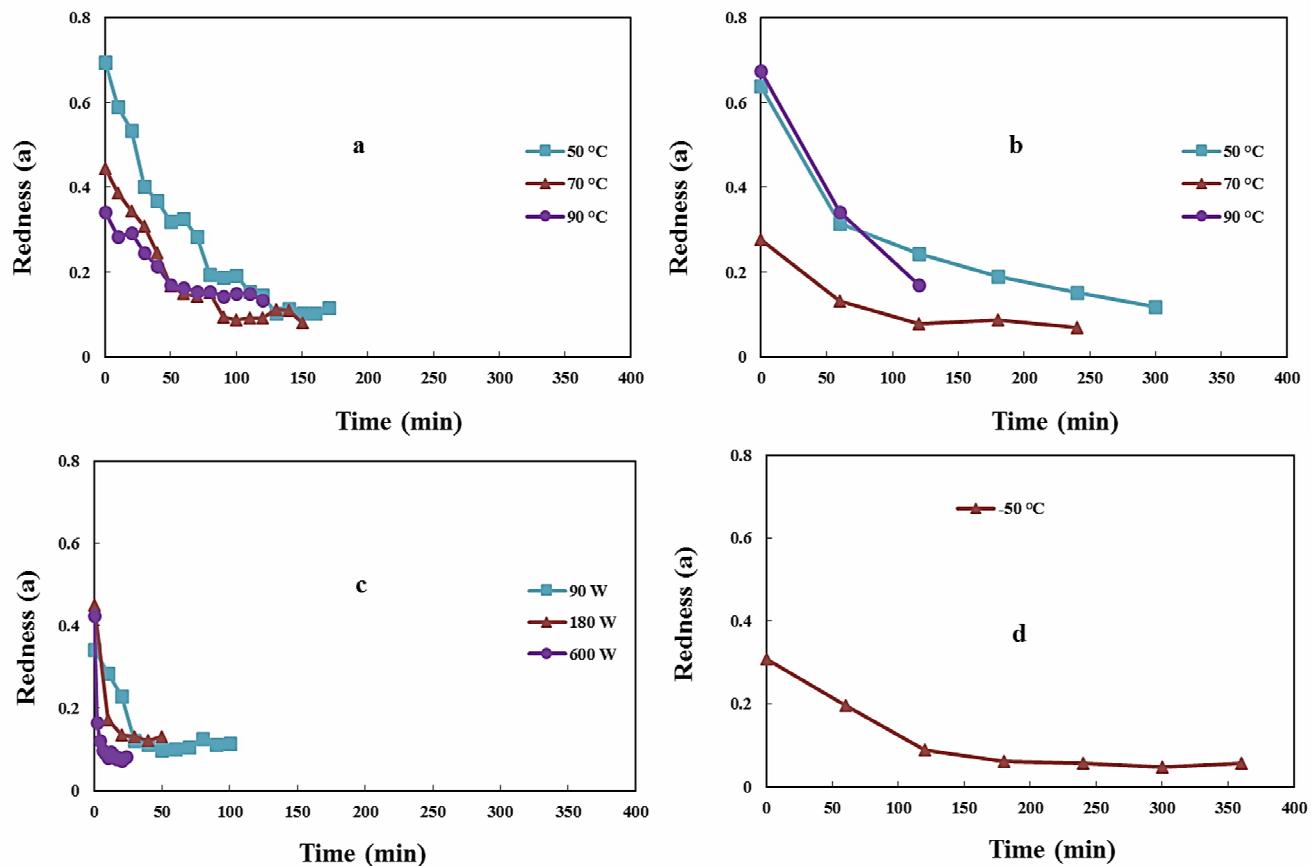


Fig 2 Redness changes of sugarbeet samples during drying, (a) hot air, (b) vacuum (c) microwave and (d) freeze drying

مهمازین دلایل افزایش زردی در طول فرآیند خشک‌شدن نمونه‌های چغندر قرمز این است که در طول عملیات حرارتی، رنگدانه‌ها از حالت قرمز بنشستند در اثر حرارت به رنگدانه‌های زرد مایل به قهوه‌ای تجزیه می‌شود. همچنین نتایج بررسی [35] نشان داد که رنگدانه‌های زرد در چغندر پایدارتر از رنگدانه‌های قرمز رنگ (بتالین‌ها) می‌باشد و این امر سبب غلظت بیشتر

3-1-3- تغییرات رنگ شاخص **b**

شکل ۳ تغییرات شاخص رنگی **b** را براساس زمان خشک‌شدن ورقه‌های برش خورده چغندر قرمز در روش‌های مختلف خشک‌کردن نشان می‌دهد. روند تغییرات نمودارهای مختلف شکل ۳ نشان از تغییرات صعودی پارامتر زردی می‌باشد. یکی از

آمده از روند تغییرات زردی نمونه‌ها در طول فرآیند خشک کردن نشان داد که استفاده از روش خشک کردن انجمادی دارای پایین‌ترین میزان تغییرات بود که می‌توان این نتایج را به فرایند و ماهیت خشک کردن انجمادی ارتباط داد. در فرایند خشک کردن انجمادی اثرات حرارتی بر نمونه‌ها بسیار پایین بوده و بنابراین تجزیه رنگدانه‌های قرمز به رنگدانه‌های زرد بسیار کم بوده و در نهایت میزان زردی نمونه‌های خشک شده بسیار نزدیک به نمونه‌های شاهد می‌باشد.

رنگدانه‌های زرد در سطح نمونه‌های خشک شده نسبت به نمونه‌های قرمز می‌گردد. نتایج بررسی تغییرات پارامتر زردی در خشک کردن نمونه‌های چغندر در خشک کن جریان هوای گرم و خلا نشان داد که افزایش دما سبب کاهش میزان تغییرات در این پارامتر گردید. یکی از دلایل این نتایج می‌تواند این باشد که در دمای بالاتر نمونه‌ها مدت زمان کمتری در محیط خشک کن در معرض هوای گرم قرار گرفتند و تعداد کمتری از رنگدانه‌های بتالائین (قرمز رنگ) به رنگ زرد تبدیل شدند. نتایج کلی بدست

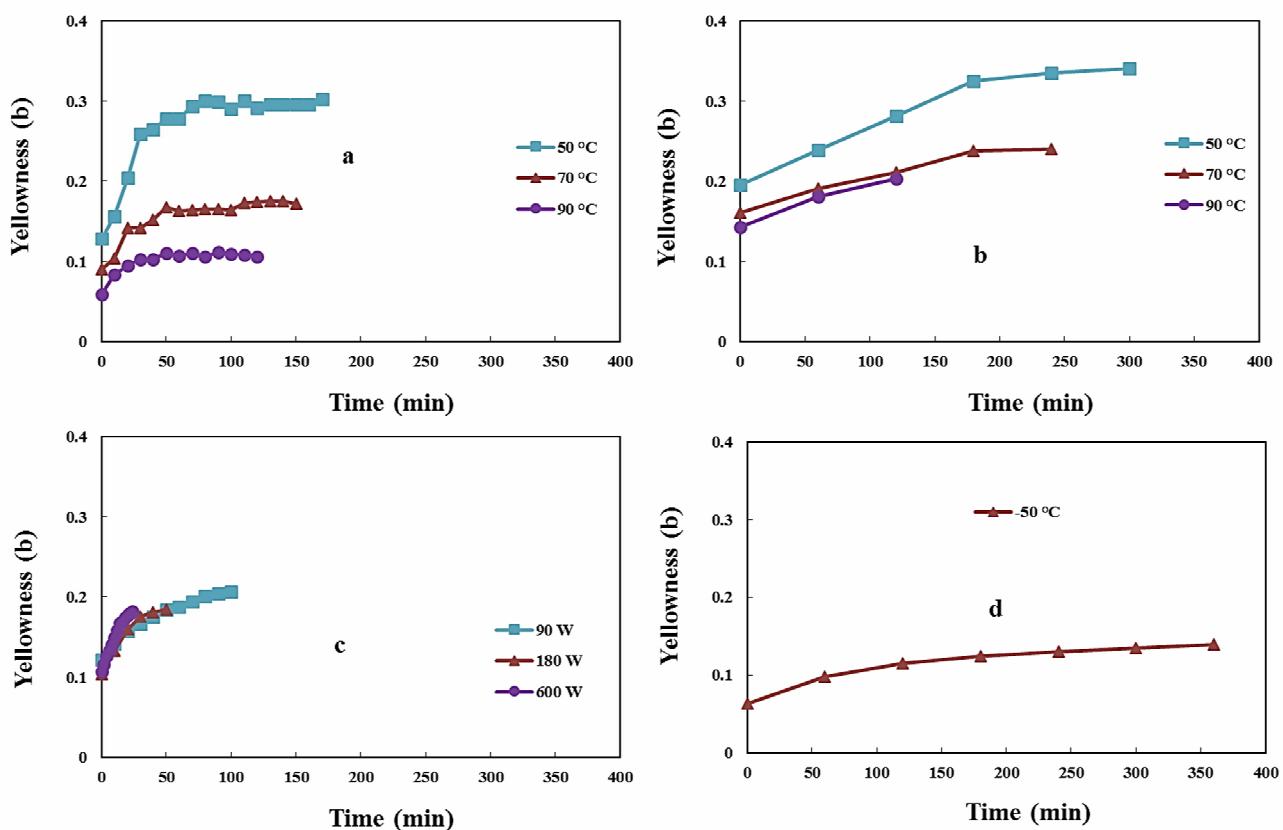


Fig 3 Yellowness changes of sugarbeet samples during drying, (a) hot air, (b) vacuum (c) microwave and (d) freeze drying

افزایش توان مایکروویو میزان تغییرات کلی رنگ کاهش یافت. همچنین میزان تغییرات رنگ در خشک کن جریان هوای گرم، خلا و کمتر از تغییرات رنگ در خشک کن جریان هوای گرم، خلا و مایکروویو بود. دلیل این امر می‌تواند تجزیه رنگدانه‌ها و واکنش‌های قهقهه‌ای شدن آنژیمی و غیر آنژیمی باشد که این واکنش‌ها با استفاده از روش خشک کردن انجمادی بشدت کاهش

2-3- مقایسه تغییرات کلی رنگ در روش‌های مختلف خشک کردن

مقایسه نتایج بدست آمده (شکل 4) از تغییرات رنگ در روش‌های مختلف خشک کردن نشان داد که بالاترین و پایین‌ترین میزان تغییرات این پارامتر به ترتیب در خشک کن جریان مایکروویو و انجمادی اتفاق افتاد. البته لازم به ذکر است که با

2 و 3) و مدل‌های مختلف (جدول 2) با استفاده از نرم افزار متلب (در محیط Curve Fitting) بر داده‌های تجربی بدست آمده برازش گردید. نتایج بدست آمده از برازش 5 مدل انتخابی بر داده‌های آزمایشی نشان داد که مدل نمایی شماره 3 دارای بالاترین مقادیر R^2 و پایین‌ترین مقادیر SSE و RMSE داشت و توانست سیستیک تغییرات رنگ نمونه‌های چغندر را در طول فرآیند خشک‌کردن در خشک‌کن‌های مختلف بهتر از سایر مدل‌ها پیش‌بینی کند. نتایج بررسی شاخص‌های آماری حاصل از برازش مدل‌های ریاضی بر داده‌های تجربی شاخص‌های رنگی در خشک‌کن جریان هوای گرم نشان داد که بالاترین ضرایب همبستگی مربوط به دمای 50°C بود که برای شاخص L، a و b به ترتیب به میزان 0.987، 0.989 و 0.981 بdst آمد. همچنین بالاترین ضرایب همبستگی در خشک‌کردن به روش خلا در شاخص‌های L و a مربوط به دمای 70°C به ترتیب به میزان 0.996، 0.992 و 0.990 برای شاخص b در دمای 50°C به میزان 0.991 بdst آمد. نتایج بدست آمده از برازش مدل‌های ریاضی بر داده‌های تجربی بدست آمده در محیط خشک‌کن مایکروویو نشان داد که استفاده از توان 600 وات بهترین برازش را بر داده‌های آزمایشگاهی داشت به طوری که ضرایب همبستگی برای شاخص‌های L، a و b به ترتیب به میزان 0.993، 0.995 و 0.995 بdst آمد. از آنجا که دمای آزمایشی برای خشک‌کردن انجام‌داد فقط یک دما بود (50°C)، برازش 5 مدل انتخابی بر داده‌های تجربی خشک‌کردن انجام‌داد نشان داد که ضریب همبستگی برای شاخص‌های L، a و b به ترتیب به میزان 0.991، 0.969 و 0.987 بdst آمد.

مقایسه کلی چهار روش خشک‌کردن نشان داد که استفاده از روش خشک‌کردن انجام‌داد سبب تغییرات منظم‌تری در شاخص روش‌نایابی (L) شده و مدل نمایی شماره 3 با بالاترین دقت توانست بر داده‌های تجربی در این روش خشک‌کردن برازش یابد. همچنین نتایج بررسی برازش مدل نمایی شماره 3 بر داده‌های تجربی شاخص قرمزی (a) در روش‌های مختلف خشک‌کردن نشان داد که استفاده از روش مایکروویو با توان 600 وات می‌تواند بالاترین برازش را در بین تیمارهای مختلف آزمایشی در خشک‌کن‌های مختلف داشته باشد. در نهایت بررسی برازش مدل ریاضی بر داده‌های شاخص زردی (b) در

می‌یابد و تغییرات رنگ کلی نمونه‌ها بسیار کم است. در حالت استفاده از جریان هوای گرم، تجربه رنگدانه‌ها با شدت بالای صورت می‌گیرد. همچنین با افزایش دمای خشک‌کردن، زمان خشک‌شدن کاهش یافته و محصول در حال خشک‌شدن مدت زمان کمتری در تماس با هوای داغ می‌باشد و به دنبال آن تخریب رنگدانه‌ها در اثر تماس با هوای داغ در طول فرآیند خشک‌کردن کاهش یافته و میزان تغییرات رنگ نمونه‌های چغندر کاهش یافت. همچنین دلیل پایین بودن میزان تغییرات رنگ در نمونه‌های خشک‌شده در روش انجام‌داد این است که تماس سطحی محصول با اکسیژن به دلیل وجود خلا در هنگام خشک‌کردن کاهش می‌یابد. به دنبال این امر مواد کمپلکس دهنده مانند اسیدسیتریک می‌تواند با بلوکه کردن یون مس و کاهش میزان H⁺ در نمونه‌های در حال خشک‌شدن، سبب کاهش فعالیت آنزیم‌های فنولاز گردد. از طرف دیگر با کاهش دمای خشک‌کردن در این روش، فعالیت آنزیمی کاهش بیشتری یافته و تغییرات رنگ در طول فرآیند خشک‌شدن کمتر می‌گردد.

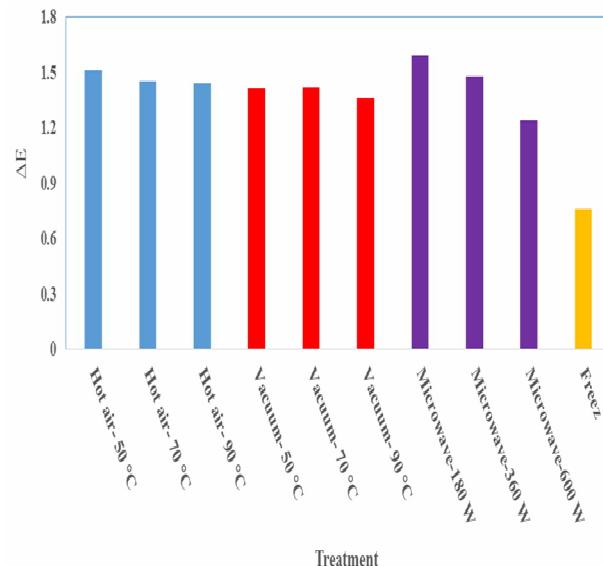


Fig 4 Total color change of sugar beet drying samples in different treatments

3-3- مدل‌سازی تغییرات رنگی در روش‌های مختلف خشک‌کردن

به منظور مدل‌سازی تغییرات شاخص‌های رنگی Lab ابتدا روند تغییرات این شاخص‌ها نسبت به زمان رسم گردید (شکل‌های 1،

بکار گرفته شده بهتر می‌تواند چنین تغییراتی را پیشگویی و
برآذش کند.

خشک کردن به روش‌های مختلف نشان داد که استفاده از
خشک کردن خلا در دمای 50°C می‌تواند تغییرات کمتری
نسبت به سایر روش‌های خشک کردن داشته باشد و مدل ریاضی

Table 3 Coefficients and indices of the best fitted model (Exponential model, No. 3) on the color indices

Microwave method									
b			A			L			
RMSE	SSE	R ²	RMSE	SSE	R ²	RMSE	SSE	R ²	
0.0071	0.004	0.877	0.02605	0.00543	0.925	0.0927	0.0688	0.975	W180
0.0041	0.00531	0.974	0.00451	0.00442	0.989	0.1387	0.0577	0.962	W360
0.00211	0.00068	0.995	0.00341	0.000695	0.993	0.0432	0.01858	0.989	W600
Hot air drying method									
0.002685	0.0014	0.981	0.002173	0.000708	0.987	0.05081	0.3878	0.989	50 °C
0.005122	0.03935	0.960	0.02146	0.00689	0.970	0.00529	0.00423	0.988	70 °C
0.004826	0.02141	0.971	0.01519	0.0023	0.961	0.05709	0.03259	0.984	90 °C
Vacuum drying method									
0.00535	0.000332	0.996	0.00619	0.002141	0.988	0.09366	0.02631	0.975	50 °C
0.002901	0.002114	0.974	0.00105	0.000221	0.992	0.07122	0.01432	0.990	70 °C
0.004861	0.00221	0.983	0.00231	0.003081	0.972	0.08381	0.02513	0.986	90 °C
Freeze drying method									
0.001048	0.00227	0.987	0.02182	0.001904	0.969	0.02655	0.000281	0.991	-50 °C

رطوبت یکنواخت بوده و آهنگ تغییرات چروکیدگی کم است. اما با افزایش دمای خشک کردن، گرادیان حرارتی بین محصول در حال خشک شدن و محیط خشک کن افزایش یافته و این امر سبب افزایش حرکت رطوبت از لایه های داخلی محصول به سطح لایه برش خورده چگندر شده و این امر سبب ایجاد گرادیان رطوبتی بین لایه های سطحی و درونی محصول شده و سبب افزایش تنش داخلی می گردد. نتایج بدست آمده با نتایج بدست آمده در خشک کردن لایه های پیازدار خشک کن جریان هوای گرم (در چهار دمای خشک کردن 60, 70, 80 و 90 °C [37]) و در خشک کردن دانه های انگور مشابه است [24]. همچنین نتایج بدست آمده از استفاده روش مایکروویو مانند دو روش خشک کردن دیگر (جریان هوای گرم و خلا) سبب افزایش میزان چروکیدگی می گردد. دلیل این امر آن است که استفاده از اشعه مایکروویو در نمونه هایی که میزان رطوبت محصول بالا باشد (نمونه های چگندر در ابتدای فرآیند خشک کردن بالا می باشد)، به دلیل افزایش پدیده دو قطبی شدن مولکول های آب سبب می گردد تا بافت سلولی نمونه پف کرده و تغییر حجم ایجاد شده در دیواره سلولی نمی تواند در این حالت نگه داشته شده و در نهایت

4-3- بررسی تغییرات چروکیدگی در روش های مختلف خشک کردن

نتایج بدست آمده حاصل از تغییرات چروکیدگی در روش های مختلف خشک کردن نشان داد که روند تغییرات این پارامتر در تمامی تیماره ها صعودی بود. روند تغییرات میزان چروکیدگی نشان داد که بالاترین میزان تغییرات حجم مربوط به خشک کردن در روش های هوای گرم و خلا و پایین ترین میزان این تغییرات مربوط به استفاده از روش انجام دادی بود. یکی از مهمترین دلایل نتایج بدست آمده این است که استفاده از روش حرارت دهی با گرماء، سبب خروج بخش زیادی از رطوبت در زمان های اولیه خشک کردن شده و این امر سبب ایجاد استرس حرارتی در نمونه ها شده و به دنبال آن چروکیدگی در نمونه ها زیاد می گردد. همچنین بررسی اثرات تغییرات دما در دو روش خشک کردن جریان هوای گرم و خلا نشان داد که آهنگ تغییرات چروکیدگی با افزایش دمای خشک کردن افزایش می یابد. یکی از دلایل مهم این نتایج این بود که در دماهای پایین خشک شدن به دلیل اختلاف کم دمای نمونه با دمای محیط خشک کن، سرعت خروج

کردن، محصول تقریباً ساختار اولیه خود را حفظ کرده و به صورت متخلخل درآمده و شبکه جامد (نمونه‌های خشک شده) می‌تواند تا حدودی این ساختار متخلخل را حفظ کند. نتایج بدست آمده با نتایج [40 و 41] مطابقت داشت.

مقایسه کلی روش‌های بدست آمده نشان داد که فرآیند چروکیدگی لایه‌های چغدر قرمز را می‌توان در دو مرحله طبقه‌بندی کرد که مرحله ابتدایی آهنگ تغییرات چروکیدگی بالا بوده و در مرحله دوم آهنگ تغییرات چروکیدگی بسیار کم می‌باشد. یکی از مهمترین دلایل ایجاد این دو مرحله تغییرات رطوبت و مکانیزم حرکت رطوبت می‌باشد. در مرحله ابتدایی رطوبت سطحی نمونه‌های چغدر در حال خشک شدن بالا بوده و به دنبال آن سرعت خروج رطوبت از محصول بالا می‌باشد که این امر سبب چروکیدگی بالا را به همراه خواهد داشت. در مرحله دوم خشک شدن به دلیل کاهش محتوای رطوبتی و تشکیل لایه سطحی سخت (برای خشک کردن به روش‌های جریان هوای گرم، خلا) سرعت خروج رطوبت کاهش یافته و به دنبال آن روند تغییرات چروکیدگی کاهش می‌یابد.

ساختار سلولی به حالت ابتدایی نزدیک شده اما به حالت اولیه خود برnmی‌گردد. این فعل و انفعال درونی در اثر امواج مایکروویو به محصول اعمال شده و تخریب کلی ساختار درونی طول مرحله اول خشک شدن شده و میزان چروکیدگی آن افزایش می‌یابد، البته باید توجه داشت که نتایج بدست آمده در پژوهش حاضر حاکی از چروکیدگی کمتر استفاده از روش مایکروویو نسبت به روش جریان هوای گرم و خلا است. نتایج بدست آمده با نتایج حاصل از خشک کردن میوه خرما و خشک کردن جعفری مشابه داشت [38 و 39]. بررسی‌های روند تغییرات چروکیدگی در روش خشک کردن انجام داد که آهنگ تغییرات و میزان چروکیدگی در این روش حدود 10 تا 25٪ پایین‌تر از سه روش دیگر استفاده شده می‌باشد. یکی از دلایل مهم پایین بودن میزان چروکیدگی در روش انجام داد این است که به علت پایین بودن دمای خشک کردن، رطوبت نمونه‌ها تبدیل به کریستال‌های جامد شده و به دنبال آن با کاهش فشار در طول فرآیند خشک کردن تصعید کریستال‌های جامد اتفاق می‌افتد. این امر سبب می‌گردد که پس از تصعید آب در طی فرآیند خشک

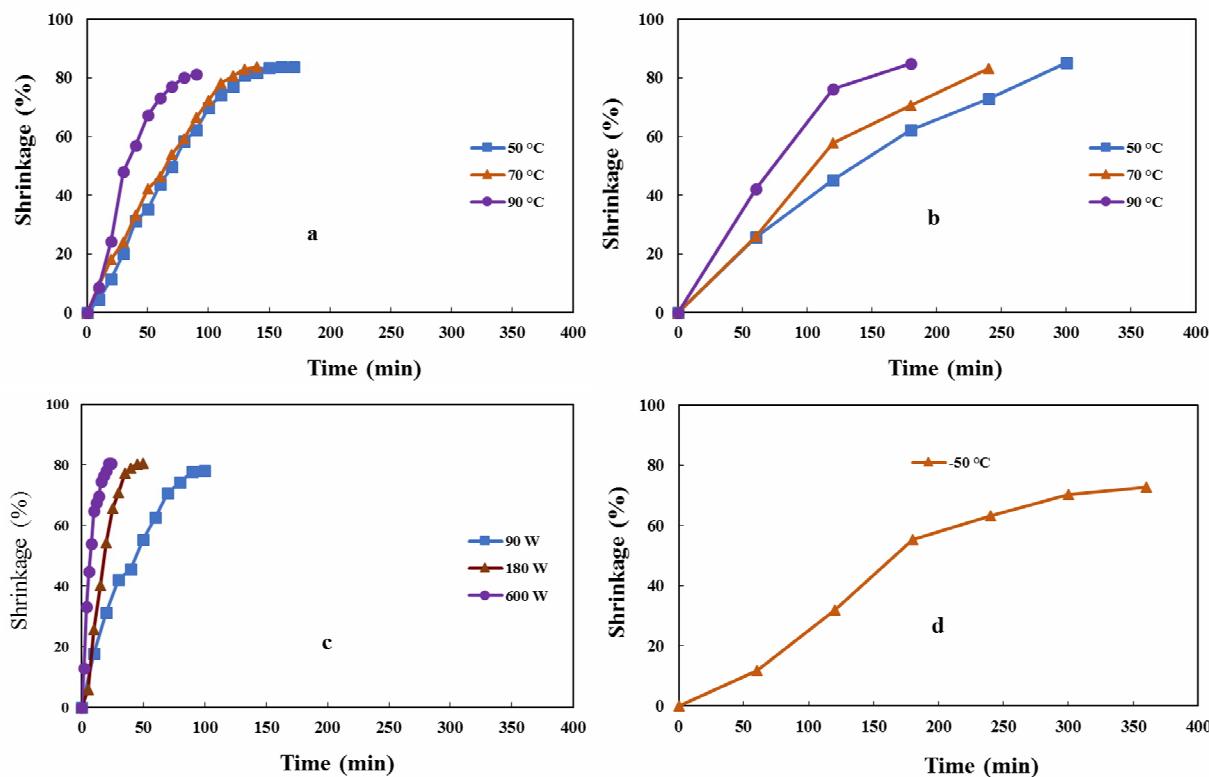


Fig 5 Shrinkage changes of sugarbeet samples during drying, (a) hot air, (b) vacuum (c) microwave and (d) freeze drying

مدل‌های ریاضی بر داده‌های تجربی چروکیدگی در خشک کن جریان هوای گرم نشان داد که بالاترین ضریب همبستگی به میزان 0/9871 مربوط به دمای 50°C بود. نتایج بررسی مدل‌سازی در خشک کن جریان هوای گرم نشان داد که بالاترین ضریب همبستگی مربوط به دمای 50°C به میزان 0/9992 بود. همچنین نتایج بدست آمده از برآذش مدل‌های ریاضی بر داده‌های تجربی بدست آمده در محیط خشک کن مایکروویو نشان داد که استفاده از توان 180 وات با ضریب همبستگی 0/9965 بهترین برآذش را بر داده‌های آزمایشگاهی داشت. نتایج بدست آمده از برآذش 6 بر داده‌های چروکیدگی در خشک کردن انجام‌دادی نشان داد که مدل نمایی شماره 1 (جدول 2) با ضریب همبستگی 0/9714 بهترین برآذش را بر داده‌ها داشت. همچنین مقایسه کلی در چهار روش خشک کردن نشان داد که استفاده از روش خشک کردن خلا در دمای 50 °C سبب تغییرات منظم‌تری در شاخص چروکیدگی شده و مدل نمایی شماره 1 بهتر توانست بر داده‌ها برآذش یافته و روند تغییرات چروکیدگی را پیش‌بینی کند.

5-3- مدل‌سازی تغییرات چروکیدگی در روش‌های مختلف خشک کردن

به منظور مدل‌سازی تغییرات چروکیدگی، ابتدا تغییرات مساحت نمونه‌های در حال خشک شدن در خشک کن‌های مختلف توسط دستگاه پردازش تصویر محاسبه گردید و همزمان با این عملیات ضخامت نمونه‌ها نیز با کولیس دیجیتالی اندازه گیری شد. در ادامه نمودار روند تغییرات چروکیدگی در روش‌های مختلف خشک کردن به زمان رسم شد (شکل 7) و مدل‌های مختلف Curve (جدول 3) با استفاده از نرم افزار متلب (در محیط Fitting) بر داده‌های تجربی چروکیدگی بدست آمده، برآذش گردید. نتایج بدست آمده در قسمت چروکیدگی نیز مانند شاخص‌های رنگی از برآذش 6 مدل انتخابی بر داده‌های آزمایشگاهی بدست آمد که مدل نمایی شماره 1 (جدول 2) دارای بالاترین مقادیر R^2 و پایین‌ترین مقادیر SSE و RMSE داشت. نتایج بررسی شاخص‌های آماری حاصل از برآذش

Table 4 Coefficients and indices of the best fitted model (Exponential model, No. 1) on the shrinkage

b			a			L		
Microwave method								
RMSE	SSE	R^2	RMSE	SSE	R^2	RMSE	SSE	R^2
0.00099	0.00024	0.9826	0.00019	0.00031	0.9867	0.00176	0.000219	0.9965
0.00981	0.01591	0.9889	0.01241	0.00384	0.9681	0.02716	0.01033	0.9894
0.00993	0.05514	0.9565	0.01136	0.00318	0.9781	0.03155	0.00099	0.9878
Hot air drying method								
0.0014	0.03571	0.9855	0.00634	0.008496	0.9693	0.03443	0.001893	0.9871
0.0078	0.0091	0.9711	0.00636	0.008507	0.9794	0.06225	0.05037	0.9641
0.00341	0.00747	0.9811	0.00724	0.008847	0.9659	0.04755	0.01809	0.9783
Vacuum drying method								
0.00987	0.008142	0.9693	0.00446	0.00419	0.9897	0.01199	0.000326	0.9992
0.00951	0.008701	0.9893	0.00411	0.00404	0.9905	0.03551	0.003781	0.9912
0.01401	0.009575	0.9772	0.00634	0.00849	0.9713	0.02332	0.000481	0.9917
Freeze drying method								
0.0087	0.01584	0.9588	0.00645	0.8831	0.9350	0.00514	0.01323	0.9714
								-50 °C

- determination of folates in raw and processed beetroots. *Food Chemistry* 80, 579-588,
- [4] Delgado-Vargas, F., Jiménez, A.R. and Paredes-López, O., 2000. Natural pigments: carotenoids, anthocyanins, and betalains—characteristics, biosynthesis, processing, and stability. *Critical reviews in food science and nutrition*, 40(3), pp.173-289.
- [5] Kapadia, G.J., Tokuda, H., Konoshima, T., Nishino, H., 1996. Chemoprevention of lung and skin cancer by Beta vulgaris (beet) root extract. *Cancer Letters* 100, 211–214.
- [6] Raupp, D.D.S., Rodrigues, E., Rockenbach, I.I., Carbonar, A., Campos, P.F.D., Borsato, A.V. and Fett, R., 2011. Effect of processing on antioxidant potential and total phenolics content in beet (*Beta vulgaris* L.). *Food Science and Technology*, 31(3), pp.688-693.
- [7] Ghorbani Hasan Saraei, A., Shahidi, S.A., Mohebbi, M., Moaziyani, R. (2016). Modelling Kinetics of Thermal Colour Degradation in Production of Beetroot Juice Concentrate by Various Heating Methods. *Journal of Food Technology and Nutrition* 13 (2): 87-98.
- [8] Passos, M.L., 2000. A review of: Developments in Drying, Vol. 2, Edited by AS Mujumdar and S. Suvachittanont Kasetsart University Press, Bangkok, Thailand 2000. *Drying Technology*, 18(8), pp.1939-1940.
- [9] Ahmed, J., 2011. Drying of vegetables: principles and dryer design. In: Sinha, N.K Hui, Y.H., Ozgul Evranuz, E., Siddiq, M., J.Ahmed (Eds.), *Handbook of Vegetables and Vegetable Processing*. Wiley-Blackwell publishing, pp. 279-298.
- [10] Figiel, A. (2010). Drying kinetics and quality of beetroots dehydrated by combination of convective and vacuum-microwave methods. *Journal of Food Engineering*, 98(4), pp.461-470.
- [11] Motevali, A., Minaei, S., Khoshtaghaza, M.H. and Amirnejat, H., 2011. Comparison of energy consumption and specific energy requirements of different methods for drying mushroom slices. *Energy*, 36(11), pp.6433-6441.
- [12] Krulis, M., Kühnert, S., Leiker, M. and Rohm, H., 2005. Influence of energy input and initial moisture on physical properties of microwave-vacuum dried strawberries.

4- نتیجه‌گیری

در پژوهش حاضر به بررسی شاخص‌های رنگی و تغییرات چروکیدگی در طول فرآیند خشک کردن نمونه‌های چغندر قرمز در چهار روش مختلف خشک کردن (جریان هوای گرم، خلا، مایکروبویو و انجمادی) پرداخته شد. نتایج تغییرات شاخص‌های رنگی Lab در روش‌های مختلف خشک کردن نشان داد که کمترین تغییرات در خشک کردن به روش انجمادی بود به طوری مقایسه شاخص‌های کلی تغییرات رنگ (ΔE) نشان داد که استفاده از خشک کن انجمادی سبب بهبود کیفیت رنگی می‌گردد. همچنین روند تغییرات چروکیدگی نشان داد که بالاترین میزان تغییرات مربوط به خشک کردن در روش‌های هوای گرم و خلا و پایین‌ترین میزان این تغییرات مربوط به استفاده از روش انجمادی بود. آهنگ تغییرات شاخص‌های رنگی (روشنایی، قرمزی و زردی) و چروکیدگی در ابتدای فرآیند خشک کردن بسیار بالا بود و در ادامه فرآیند خشک کردن و وارد شدن به مرحله نزولی خشک شدن، آهنگ تغییرات این دو پارامتر کند بود. نتایج فرآیند مدل‌سازی ریاضی پارامترهای رنگی و چروکیدگی نشان داد که مدل نمایی با دقت بالاتری نسبت به مدل‌های خطی، درجه دوم و سوم و توانی توانست فرآیند تغییرات این پارامترهای را پیش‌بینی کند. در نهایت نتایج کلی بدست آمده از تغییرات رنگ و چروکیدگی نشان داد که استفاده از روش انجمادی می‌تواند خصوصیات کیفی مانند محتوی بتالائین را به دلیل تغییرات کمتر رنگی حفظ کند و تغییرات چروکیدگی نیز دارای کمترین میزان خود برساند.

5- منابع

- [1] Dias, M.G., Camoes, M.F.G.F.C., Oliveira, L., 2009. Carotenoids in traditional Portuguese fruits and vegetables. *Food Chemistry* 113, 808–815.
- [2] Atamanova, A., Brezhneva, T.A., Slivkin, A.I., Nikolaevskii, V.A., Selemenev, V.F Mironenko, N.V., 2005. Isolation of saponins from table beetroot and primary evaluation of their pharmacological activity. *Pharmaceutical Chemistry Journal* 39 (12): 650-652.
- [3] Jastrebova, J., Witthoft, C., Grahn, A., Svensson, U., Jagerstad, M., 2003. HPLC

- drying. *Food and Bioproducts Processing*, 100, pp.156-171.
- [23] Topuz, A., Hao, F., Mosbah, K. 2009. The effect of drying method and storage on color characteristics of paprika. *LWT-Food Science and Technology*, 41, 9117-9173.
- [24] Tahmasebi-Pour, M., Dehghannya, J., Seiiedlou-Heris, S.S. 2017. Ghanbarzadeh, B. 2017. Shrinkage empirical modeling during drying of grapes pretreated with ultrasound and carboxymethyl cellulose. *JFST*, 65, 14: 19-23.
- [25] Yang, X.H., Deng, L.Z., Mujumdar, A.S., Xiao, H.W., Zhang, Q. and Kan, Z., 2018. Evolution and modeling of colour changes of red pepper (*Capsicum annuum L.*) during hot air drying. *Journal of Food Engineering*, 231, pp.101-108.
- [26] Chunthaworn, S., Achariyaviriya, S., Achariyaviriya, A. and Namsanguan, K., 2012. Color kinetics of longan flesh drying at high temperature. *Procedia Engineering*, 32: 104-111.
- [27] Khorshidi, Y., Kalantari, D., Asghari, A. 2017. Investigating the Influence of Drying Temperature and Air Flow Velocity on Some Qualitative Specifications of the Sliced Pear during Drying and Employment of Image Processing Technique, *Research and Innovation in Food Science and Technology*, 6 (1), 87-102.
- [28] Farzan E, Rahimi M R, Madadi Avargani V. 2017. Drying kinetic and shrinkage study of a Hawthorn sample in a vibro fluidized bed dryer using an adsorption system in order to control of inlet air humidity. *Journal of Innovative Food Technologies* 5 (1), 107-122.
- [29] Hamdam, N. 2009. Study of numerical and experimental apple drying processes associated with using convective dryers, MSc Thesis, Tabriz University, Tabriz, Iran.
- [30] Hafezi, N., Sheikhdavoodi, M.J., and Sajadieh, M.N. 2015. The effect of drying kinetic on shrinkage and color of potato slice in the vacumme-infrared drying method. *International Journal of Agricultural and Food Research*, 4(1): 24-31.
- [31] Naghavi E, Dehghannya J, Ghanbarzadeh B, Rezaei-Mokarram R. Empirical shrinkage modeling of potato strips pretreated with ultrasound and drying during deep-fat frying.
- European Food Research and Technology, 221(6), pp.803-808.
- [13] Zhang, M., Tang, J., Mujumdar, A.S. and Wang, S., 2006. Trends in microwave-related drying of fruits and vegetables. *Trends in Food Science & Technology*, 17(10), pp.524-534.
- [14] Litvin, S., Mannheim, C.H. and Miltz, J., 1998. Dehydration of carrots by a combination of freeze drying, microwave heating and air or vacuum drying. *Journal of food engineering*, 36(1), pp.103-111.
- Properties. *Journal of Food Engineering*, 81(1), pp.88-97.
- [15] Motevali, A., Hashemi S. J. 2018. Investigating the drying parameters of Fijou fruit in a freeze dryer. *Journal of Innovative Food Technologies* 5 (4): 699-713.
- [16] Tsuruta, T., Tanigawa, H. and Sashi, H., 2015. Study on shrinkage deformation of food in microwave-vacuum drying. *Drying technology*, 33(15-16), pp.1830-1836.
- [17] Maskan, A., Kaya, S. and Maskan, M., 2002. Effect of concentration and drying processes on color change of grape juice and leather (pestil). *Journal of Food Engineering*, 54(1), pp.75-80.
- [18] Salehi, F., Kashaninejad, M. 2014. Effects of Drying Methods and Conditions on Rheology and Texture of Basil Seed Gum. *Journal of Innovative Food Technologies*, 1 (2), 39-48.
- [7] Ghorbani Hasan Saraei, A., Shahidi, S.A., Mohebbi, M., Moaziyani, R. (2016). Modelling Kinetics of Thermal Colour Degradation in Production of Beetroot Juice Concentrate by Various Heating Methods. *Journal of Food Technology and Nutrition* 13 (2): 87-98.
- [20] Rasouli, M., Seiiedlou, S. 2012. A Study of the Shrinkage Changes and Mathematical Modeling of Garlic (*Allium sativumL.*) During Convective Drying. *Journal of Agricultural machinery*, 2 (1): 67-73.
- [21] Nagwekar, N., Tidke, V. and Thorat, B.N. 2017. Microbial and biochemical analysis of dried fish and comparative study using different drying methods. *Drying Technology*, 35(12), pp.1481-1491.
- [22] Sette, P., Salvatori, D. and Schebor, C., 2016. Physical and mechanical properties of raspberries subjected to osmotic dehydration and further dehydration by air-and freeze-

- processing of red beets. *Journal of Food Science*, 46 (6), 1715-1713.
- [37] Abbasi, S., Mousavi, S.M. and Mohebbi, M., 2011. Investigation of changes in physical properties and microstructure and mathematical modeling of shrinkage of onion during hot air drying.
- [38] Mehryar E, Sadeghi M, Razavi S J, Forghani E. Qualitative Indices of Istamaran Date Variety Affected by Various Drying Methods. *JCPP*. 2015; 5 (16): 305-313
- [39] Noori M., Kashaninejad M., Daraei Garmekhani A., M. Bolandi. 2013. Optimization of drying process of parsley using the combination of hot air and microwave methods. *Electronic journal of food process and preservation*, 4 (2), 103-122.
- [40] Krokida, M.K. and Maroulis, Z.B., 1997. Effect of drying method on shrinkage and porosity. *Drying technology*, 15(10), pp.2441-2458.
- [41] Krokida, M.K., Karathanos, V.T. and Maroulis, Z.B., 1998. Effect of freeze-drying conditions on shrinkage and porosity of dehydrated agricultural products. *Journal of Food Engineering*, 35(4), pp.369-380.
- Iranian Journal of Nutrition Sciences & Food Technology. 2013; 8 (3): 99-111.
- [32] Malekghasemi A, Sadeghi Mahoonak A, Ghorbani M, Alami M, Maghsoudlou Y. 2014. The effect of cooking method on antioxidant activity and betalain content of red beet. *Journal of Innovative Food Technologies*, 1 (4), 29-36.
- [33] Escribano, J., Gandía-Herrero, F., Caballero, N. and Pedreño, M.A., 2002. Subcellular localization and isoenzyme pattern of peroxidase and polyphenol oxidase in beet root (*Beta vulgaris L.*). *Journal of Agricultural and Food Chemistry*, 50(21), pp.6123-6129.
- [34] Chandran, J., Nisha, P., Singhal, R.S. and Pandit, A.B., 2014. Degradation of colour in beetroot (*Beta vulgaris L.*): a kinetics study. *Journal of food science and technology*, 51(10), 2684- 2678.
- [35] Gokhale, S.V. and Lele, S.S., 2011. Dehydration of red beet root (*Beta vulgaris*) by hot air drying: process optimization and mathematical modeling. *Food Science and Biotechnology*, 20(4), p.955.
- [36] Von Elbe, J.H., Schwartz, S.J. and Hildenbrand, B.E., 1981. Loss and regeneration of betacyanin pigments during

Modeling and comparison of color changes and shrinkage of thin layer drying of red beetroot in different dryers

Fathabadi, M.¹, Tabatabaeikoloor, R.^{2*}, Motevali, A.³

1. MSc student, Department of Mechanics of Biosystem Engineering, Sari Agricultural Sciences and Natural Resources University, Sari, Iran
2. Assistant professor, Department of Mechanics of Biosystem Engineering, Sari Agricultural Sciences and Natural Resources University, Sari, Iran
3. Associate professor, Department of Mechanics of Biosystem Engineering, Sari Agricultural Sciences and Natural Resources University, Sari, Iran

(Received: 2019/07/10 Accepted: 2019/11/10)

Drying is one of the most important post-harvesting processes with the aim of increasing the storage time. The present study investigates and compares color changes and shrinkage of red beetroot thin layers in four different drying methods (hot air flow, microwave, vacuum and freeze drying). The process of changing these two parameters was simulated by fitting to different models. The experiments were carried out in hot air and vacuum air dryers at three temperature levels (50, 70 and 90 °C), in microwave dryer at a power level of 180, 360 and 600 W, and in a freeze dryer at -50 °C. The results showed that the changes in the brightness index (L) and yellowness (b) relative to the time were increasing and the trend of changes in the red index (a) was decreasing. The slightest changes in the parameters of brightness, redness and yellowness occurred in freeze drying, microwave and vacuum, respectively. The overall results showed that the highest amount of color change (ΔE) was 1.59 in drying by microwave and at 180 W, and the lowest drying rate was 0.76 in freeze drying. Also, shrinkage changes in sugar beet samples showed that the use of freeze dryer reduced the amount of shrinkage by 10-25% compared to the other three methods of drying. Also, modeling of color parameters and shrinkage showed that exponential models have higher ability to predict the process of color variation and shrinkage.

Keywords: Color indices, Shrinkage, Mathematical model, Red beetroot, Drying

* Corresponding Author E-Mail Address: r.tabatabaei@sanru.ac.ir