کاربرد دینامیک سیالات محاسباتی (CFD) در طراحی بهینه صفحه جاذب خشک کن خورشیدی

مهرنوش متحیر رزداری^۱، اکبر عرب حسینی^۳»، هادی صمیمی اخیجهانی^۳، مرتضی خشه چی^۴ ۱. دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی مکانیک بیوسیستم، پردیس ابوریحان، دانشگاه تهران، ۲. دانشیار گروه فنی کشاورزی، پردیس ابوریحان، دانشگاه تهران ۳. استادیار بخش مهندسی مکانیک بیوسیستم، دانشگاه کردستان ۱۴. استادیار گروه فنی کشاورزی، پردیس ابوریحان، دانشگاه تهران (تاریخ دریافت: ۱۳/ ۶/ ۱۳۹۶ – تاریخ بازنگری: ۱۶/ ۸/ ۱۳۹۶ – تاریخ تصویب: ۲۷/ ۸/ ۱۳۹۶)

چکیدہ

یکی از کاربردهای انرژی خورشیدی، در خشککن خورشیدی میباشد. اما این نوع خشککنها دارای بازدهی پائینی هستند که برای افزایش بازده و صرفهجویی در مقدار انرژی مصرفی بهینهسازی صفحه جاذب آنها در اولویت قرار دارد. بدین منظور، جریان هوای داخل محفظه صفحه جاذب خشککن خورشیدی با استفاده از روش مدل سازی دینامیک سیالات محاسباتی (CFD) شبیه سازی شد سپس روند انتقال حرارت، توزیع جریان و سرعت هوای داخل محفظه تحلیل گردید و بصورت آزمایشگاهی صفحات مختلف جاذب مورد مقایسه قرار گرفتند. در این تحقیق سه حالت مختلف صفحه جاذب با ورودی یکسان و سه حالت خروجی متفاوت (دایرهای، متداول و متخلخل) بررسی شد که در صفحه با خروجی متخلخل، صفحه با ضریب تخلخل ۲۰۳۱۴ استفاده شد. نتایج نشان داد که بین دادههای تحلیلی و تجربی، ضریب تبیین (²R) بالای ۹۷ درصد برقرار بود. در صفحات دایرهای و متداول انباشت حرارتی در گوشهها وجود داشت که با تغییر در نوع خروجی و تبدیل آن به حالت خروجی متخلخل از تلفات گرمایی و انباشت حرارت جلوگیری بعمل آمد.

واژههای کلیدی: خشککن خورشیدی، صفحه جاذب، دینامیک سیالات محاسباتی، توزیع جریان، انتقال حرارت

مقدمه

افزایش جمعیت جهان مستلزم تولید غذای بیشتر میباشد. از دیرباز روشهای متفاوتی برای نگهداری مواد غذایی استفاده میشد. یکی از این روشهای پرکاربرد، خشککردن میباشد. خورشید بعنوان یکی از منابع مهم انرژی در جهان، با مقدار شدت تابشی برابر با ۱۳۵۳ وات بر مترمربع در حالت تابش شدت تابشی برابر با ۱۳۵۳ وات بر مترمربع در حالت تابش عمودی و بدون وجود لایه اتمسفر جو زمین، منبع قابل توجهی برای انرژی میباشد (Aghanajafi and Dehghani, 2007). محصولات کشاورزی را به روشهای مختلفی خشک میکنند که برای از مهمترین آنها استفاده از انرژی خورشید میباشد. فرایند خشک کردن عبارتست از حذف مقداری از رطوبت موجود در محصول که با استفاده از حرارت تبخیر میشود فرایند و دمای موای (Aghbashloo *et al.*, 2008) محتوای رطوبتی محصول، دمای صفحه جاذب و دمای هوای محتوای رطوبتی محصول، دمای صفحه جاذب و دمای هوای افزایش شدت تابش خورشید تغییر میکند. از سوی دیگر نرخ

خشک شدن محصولات متاثر از شرایط آب و هوایی مانند تعداد ساعات آفتابی، میزان تشعشع خورشیدی، رطوبت نسبی و دمای محیط و سرعت باد میباشد (Shahi et al., 2011).

برای بهبود روند خشک شدن و صرفه جویی در مصرف انرژی و کاهش قیمت تمام شده محصول خشک شده، نیاز به طراحی درست و بهینه دستگاههای خشککن میباشد (CFD). ديناميک سيالات محاسباتي (Delgadoet al., 2013) یک ابزار شبیه سازی مناسبی برای نمایش پاسخهای عددی نرم افزار به شکلهای مختلف از جمله گرافیکی میباشد. به همین دلیل برای محاسبه نرخ کاهش رطوبت در محصول، دانستن جریان گرما، جرم و سرعت هوای جاری در یک حجم مشخص از موارد ضرورى هستند (Mirade, 2003; Selmiet al., 2008). مدلسازی انجام شده توسط نرمافزار، با دادههای حاصل از آزمایشات اعتبارسنجی میشوند (Bennamoun and Belhamri,2003). شبیه سازی با کمک CFD با پدیده انتقال و محاسبه هندسه پیچیده در هر دو سطح میکروسکوپی و ماکروسکوپی همراه است. با توجه به محدودیتهایی که برای بدست آوردن دادههای تجربی وجود دارد، نمی توان با استفاده از روش آزمایشگاهی، دادههای مطلوب در هر نقطه را بدست آورد.

^{*} نویسنده مسئول: ahosseini@ut.ac.ir

از اینرو روش CFD میتواند آن دسته از موقعیتهای پیچیدهای که در روش آزمایشگاهی وجود دارد را برطرف نموده و نتایج مورد نظر را با هزینه بسیار کم در اختیار قرار دهد (Darabi *et* مورد نظر را با هزینه بسیار کم در اختیار قرار دهد (*al.*, 2015 (*al.*, 2015). محققین و مهندسین طراح از روش CFD برای تحلیل، ارزیابی و محاسبه عملکرد تجهیزات لازم برای انجام فرآیندهای حرارتی مورد استفاده در صنعت و کشاورزی استفاده نمودهاند، از این جمله میتوان به خشککنهای پاششی نمودهاند، از این جمله میتوان به خشککنهای پاششی (Sahu *et al.*, 1999)، محفظههای خشککن خورشیدی صفحات جمع کننده خورشیدی (Adeniyi *et al.*, 2012) Pandey and Chaurasiya, مخازن همزن (Q17 محاسباتی بطور صفحات جمع کننده خورشیدی (محدودههای گرمایی در هر (2017) اشاره کرد. بنابراین دینامیک سیالات محاسباتی بطور عمده برای پیش بینی سرعت هوا و محدودههای گرمایی در هر منطقه از صفحه جمع کننده و بهینهسازی عملکرد صفحه

یکی از پرکاربردترین خشککنهای خورشیدی، نوع کابینتی میباشد که در این نوع، محفظه خشککن و صفحه جاذب از هم جدا بوده و به همین سبب محصول در حال خشک شدن در معرض تابش مستقیم خورشید قرار نگرفته و در نتیجه کیفیت رنگ محصول حفظ می شود. در این نوع خشک کن ها سیال با جریان پیدا کردن در داخل صفحه جاذب گرم شده و سپس سیال گرم شده به سمت محفظه خشککن منتقل می-گردد. به همین سبب برای بهبود کارایی در این نوع خشککن-ها، تغییر در صفحه جاذب در اولویت قرار دارد (Ingle et al.,) 2013). در این راستا تحقیقات زیادی در زمینه بهینه سازی صفحات جمع کننده خورشیدی تخت انجام شده است. برای تحلیل حرارتی لولههای بکار رفته در داخل جمع کننده خورشیدی و تحلیل اکسرژی صفحه جمع کننده بر اساس قانون اول ترمودینامیک تحقیقی با استفاده از روش CFD انجام شد. نتایج بدست آمده نشان داد که دادههای تجربی و دادههای عددی مطابقت خوبی با هم دارند (Gunjo et al., 2017). در تحقیقی که در مورد تحلیل حرارتی و بدست آوردن مقادیر بهینه پارامترها در سیستم آبگرمکن خورشیدی صورت گرفت، نتایج حاصل از تحلیل CFD نشان داد بیشینه دما (۷۲ درجه سلسيوس) يا جريان سيال ٥/١ ليتر بر دقيقه اتفاق مىافتد (Zhao et al., 2010). در بررسی انجام شده در مورد یک جمع-کننده خورشیدی، ویژگیهای انتقال حرارت هوای در جریان به روش CFD تحلیل شده و با استفاده از دادههای آزمایشگاهی اعتبارسنجی شدند. برای بدست آوردن یک ساختار بهینه از جمع کننده، سه نوع صفحه و چندین نسبت جریان برای کانال در نظر گرفته با هم مقایسه شده و حالت بهینه انتخاب شد

(Hung et al., 2017). در مطالعه ای دینامیک سیالات محاسباتی برای ارزیابی اثر زاویه شیب، پوشش دوجداره و کاهش میزان انتشار پوشش بر دمای خروجی مورد استفاده قرار گرفت (Harriss and Helwig, 2007). مطالعه در مورد ابعاد صفحات جمع کننده نیز یکی دیگر از پارامترهای تاثیرگذار در افزایش یا کاهش بازده حرارتی آنها میباشد. با استفاده از تجزیه و تحلیل عددی، دو نوع صفحه جاذب (موجدار و صاف) مورد بررسی قرار گرفت. پارامترهای مورد بررسی شامل عدد رایلی، زاویه شیب، طول موج و نسبت ابعاد مي باشد (Varol and Oztop, 2008). یک جمع کننده خورشیدی با سپرهای داخلی و تهویه مکانیکی با ساختار ساده به روش دینامیک سیالات محاسباتی مورد ارزیابی قرار گرفت. پس از آن یک مدل عددی برای پیش بینی جریان هوا و میزان انتقال حرارت بدست آمد. مدل بدست آمده همبستگی خوبی با دادههای واقعی داشت (Hu et al., 2013). دوویچ و آندراسی مدلهای عددی مختلفی برای ارزیابی تاثیر پارامترهای طراحی و عملکردی مانند انتقال حرارت بین صفحه جاذب و لولهها، قطر لولهها، فاصله بین پوشش شیشه و صفحه جاذب، خواص اپتیکی صفحه جاذب و میزان شدت جریان سیال بر بازده حرارتی جمع کنندهها مورد استفاده قرار دادند (Dović .(and Andrassy, 2012

در تحقیقی اثر دو نوع پوشش شیشهای بر روی راندمان صفحه جاذب مورد ارزیابی قرار گرفت. در این آزمایش از یک صفحه جاذب ألومنيوم متخلخل با ضريب تخلخل ٢/٠٣١۴ و دو نوع پوشش شیشهای در شش دبی مختلف استفاده شد. نتایج نشان داد که استفاده از پوشش شیشهای به صورت پلهای عملکرد بهتری نسبت به نوع معمولی دارد (Zamanian and Zomorodian, 2013). تاكنون صفحات جاذب زيادى با هزينه کم و با قابلیت جمع آوری و ذخیره سازی بالای انرژی ساخته و استفاده شدهاند. با توجه به تحقيقات اخير به علت گزارش برخي از محققان ناشی از تلفات حرارتی در انتهای صفحه جاذب و وجود مانده انرژی در آن (, Zamanian and Zomorodian, 2013) Samimi, 2015) در این تحقیق سعی شده است با ارائه یک طرح هندسی از جمع کننده و یک ساختار تغییر یافته در صفحه جاذب جمع كننده، ميزان بازده حرارتى صفحه جمع كننده افزایش یابد. هدف از این تحقیق، مدل سازی عددی جریان در صفحه جاذب خشککن خورشیدی، چگونگی انتقال حرارت و توزیع دمایی هوای جریان یافته در داخل صفحات جاذب خورشیدی مختلف با استفاده از CFD و مقایسه آنها با یکدیگر و بهبود ساختار آنها برای بدست آوردن بهینه ترین صفحه جاذب مي باشد.

الف) آمادهسازی دستگاه

برای انجام آزمایشات و تحلیل CFD صفحات جاذب و مقایسه آنها از دو نوع خشککن استفاده شد (شکل ۱).

خشککنهای مورد نظر شامل یک جمعکننده به طول و عرض و ارتفاع ۲۰۰۰×۹۵۰×۲۰۰۰ میلیمتر میباشند. با استفاده از پمپ پیستوله، رنگ سیاه بر روی سطح صفحه جمعکننده پاشیده شد تا بیشترین میزان ضریب جذب را داشته باشد. برای انتقال گرما از صفحه به خشککن از یک کانال از جنس ورق گالوانیزه با ضخامت یک میلیمتر که با پشم شیشه عایق شده بود استفاده شد. سطح صفحه جاذب نیز با یک شیشه به ضخامت چهار میلیمتر پوشانده شده و هوا نیز توسط یک دمنده الکتریکی CD ۲۲ ولت به مدل متفاوت از صفحه جاذب با خروجیهای متفاوت (با خروجی معمولی، با خروجی دایرهای و با خروجی متخلخل در کف صفحه) شبیه سازی شد. در مدل

با خروجی دایرهای، قطر خروجی برابر ۱۲ سانتی متر لحاظ شد و در مدل با خروجی متخلخل، صفحه دارای ابعاد مشابه با دو مدل دیگر میباشد با این تفاوت که در خروجی ارتفاع شیشه از صفحه ۱۳ سانتی متر میباشد تا افت فشار حاصله را جبران نماید. سوراخهای ایجاد شده در این مدل نیز دارای قطر شش میلی متر و با فاصله ۲/۵ سانتی متر از هم رسم شدهاند. عمل داده گیری از خشککنها در شرایط محیطی با رطوبت نسبی ۲۳-۱۷-رصد و دمای ۳۳-۲۸ درجه سلسیوس انجام شد. برای محاسبه ميزان دما در نقاط مختلف صفحه جاذب از ترموكوپل نوع T استفاده شد که با استفاده از ثبت کننده داده -DL 9601A, Lutron، با دقت ۰/۱ درجه سلسیوس هر ۱۰ دقیقه، عمل داده گیری انجام شد. برای اندازهگیری میزان تابش دریافتی از خورشید به صفحه جمع کننده از سولاریمتر -TES 1333R, Taiwan با دقت یک وات بر مترمربع استفاده شد. سولاریمتر مورد نظر به صورت موازی در کنار صفحات جاذب قرار داده شد تا تغییرات تابش خورشید را در طول زمان ثبت نماید.



الف) خشککن با خروجی متخلخل شکل ۱. شماتیک خشککنهای مورد استفاده با صفحات جاذب مختلف

برای محاسبه دما در نقاط مختلف خشک کنها، صفحه جاذب را به سه قسمت مساوی تقسیم نموده و در هر قسمت یک عدد ترموکوپل (از نوع K) قرار داده شد. برای کنترل دمای هوای محیط نیز از یک ترموکوپل استفاده گردید که در کنار خشک کنها نصب شده تا دمای محیط را اندازه گیری نماید. برای محاسبه میزان رطوبت هوا نیز از یک عدد دستگاه رطوبت-سنج HT.3006, Taiwan با دقت سه درصد استفاده شد. برای محاسبه سرعت جریان هوای جاری در داخل صفحه جمع کننده

AM- مدل Lutron مدل باد مرعتسنج باد Lutron مدل AM-4206 با دقت ۰/۱ متر بر ثانیه استفاده شد. مقادیر سرعت و دمای هوا در نقاط مختلف صفحه جاذب در شکل ۲ با دادههای خروجی از تحلیل سهبعدی CFD مقایسه شدند و بر این اساس اعتبارسنجی دادههای تحلیلی صورت پذیرفت که مبنا در این تحقیق، دمای خروجی از صفحه جاذب بود. مدلسازی انجام شده توسط نرمافزار، با دادههای حاصل از آزمایشات اعتبارسنجی شدند (Bennamoun and Belhamri, 2003).

ب) توسعه و هندسه مدل

در تمامی موارد شبیه سازی، نخستین مرحله توسعه و تشکیل مدل می باشد که برای این منظور، ابتدا باید حالت های مناسب برای مدل در نظر گرفته شود. برای این منظور در تحقیق فعلی ابتدا حالت انتقال جرم و انتقال حرارت در مدل در نظر گرفته شد و سپس مدل سه بعدی از صفحه جاذب با اجزای آن به تفکیک در نرمافزار سالیدوورک رسم شد و به نرمافزار انسیس فراخوانی شد.

ج)مبانی تئوری روش CFD

میزان گرمای تولیدی در اثر تابش خورشید بر روی یک سطح با استفاده از رابطه (۱) محاسبه می گردد: (رابطه ۱) $Q_{rad} = A_e \sigma (T_c^4 - T_a^4)$ که در آن Q_{rad} توان حرارتی تابش(W)، A سطح تابش که در آن Q_{rad} توان حرارتی تابش(W)، A سطح تابش (T_a) T_c $\Lambda/۶۶۹ \times 10-\Lambda(W.m-2.K-4)$ مثلت بولتزمن (σ (m²) به ترتیب دما روی صفحه جمع کننده و دمای محیط (کلوین) میباشند (Holman, 2002).

حال با توجه به شرایط حاکم بر صفحه جاذب، رابطه تابشی و جذبی برای صفحه جمع کننده از رابطه (۲) بدست می-آید: (دا باب ۲)

$$\theta + \alpha + \tau = 1$$
 (رابطه ۲)

که در آن θ ضریب بازتابش، α ضریب جذب و τ ضریب انتشار میباشند. بیشتر اجسام استفاده شده در طبیعت تابش خورشیدی و حرارتی را انتشار نمیدهند، بنابراین مقدار آن صفر در نظر گرفته میشود.

برای مدلسازی سیستمهای خورشیدی نیاز به محاسبه ضریب طیفی میباشد که از رابطه (۳) حاصل میشود: $SF = \frac{I_{visible}}{I_{visible} + I_{IR}}$

که Ivisible شار پرتوهای مرئی برخورد کننده به سطح و شار پرتوهای مادون قرمز میباشد.

s با در نظر گرفتن بازتابش و جذب در موقعیت r و جهت s میتوان از رابطه (۴) برای محاسبه معادله انتقال حرارت تابشی استفاده کرد.

با نادیده گرفتن تاثیر شتاب گرانش، معادلات پیوستگی و اندازه حرکت به صورت روابط (۵) و (۶) حل می شوند.

 $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla . (\rho U) = 0$ (۵ (رابطه))

$$\frac{\partial \rho U}{\partial t} + U. \nabla \rho U = -\nabla P$$
 (رابطه ۶)

که در روابط بالا ρ چگالی (kg.m⁻³)، t زمان (s)، U سرعت که در روابط بالا ρ چگالی (P_a) و P_a فشار (P_a) و P_a فشار ($n.s^{-1}$) میباشد.

د) مدل سازی صفحات جاذب خورشیدی

مدل سه بعدی صفحات جمع کننده در نرم افزار سالیدورکس با جزئیات کامل و با ابعاد ۲۰۰۰ میلیمتر طول و ۹۵۰ میلیمتر عرض ترسیم شد (شکل ۲) و پس از ذخیره آن در پوشه جداگانه به صورت یک قطعه مستقل هر کدام به طور جداگانه به نرم افزار انسیس و زیر مجموعه فلوئنت (Fluent) فراخوانی شدند. پس از آن مرحله مشبندی مدلها انجام شد که مش بندی در نرم افزار انسیس به روشهای مختلفی صورت می گیرد. با توجه به نوع ساختار و شکل مدل، نرم افزار بهترین نوع مش بندی را انتخاب کرده تا هیچ گونه تداخلی در خطوط مش بندی صورت نگیرد. در این تحقیق از مش بندی مثلثی که خطوط مش شبکههای مثلثی شکلی ایجاد میکنند استفاده شد.یس از المان بندى و تعيين نوع مواد استفاده شده در صفحات مورد نظر، شرایط مرزی بر روی مدلها اعمال شده و مسئله با شرایط آرام برای صفحه جمعکننده با خروجی معمولی و شرایط آشفتگی برای دو صفحه (با خروجی دایرهای و با خروجی متخلخل از کف صفحه) حل گردید.

در این تحقیق شرایط مرزی به صورت زیر تعریف گردید:

الگوی جریان هوا در طول فرآیند خشک شدن بسیار مهم میباشد و از آنجائیکه شرایط در تمام فرآیند تغییر شرایط بسیار جزئی و قابل صرفنظر کردن است و تاثیری بر حرکت هوا در درون صفحه جاذب ندارد، بنابراین شبیه سازی به صورت پایدار، با معادله انرژی و ویسکوزیته مدل آرام برای صفحه جاذب با خروجی معمولی انتخاب گردید و برای دو صفحه جاذب دیگر (با خروجی دایرهای و با خروجی متخلخل از کف صفحه) -K solon در نظر گرفته شد. مدل مدل ارای انرژی جنبشی نیمه تجربی بر اساس معادلات انتقال مدل برای انرژی جنبشی آشفته (k) و نرخ اتلاف آن (e) است.

انرژی جنبشی متلاطم، k و نرخ اتلاف آن e، از طریق روابط انتقال انرژی و اتلاف (۲) و (۸) بدست میآید: (رابطه ۲)

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho k) + \frac{\partial}{\partial x_i}(\rho k u_i) = \frac{\partial}{\partial x_j}[(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_k})\frac{\partial k}{\partial x_i}] + G_k + G_b - \rho \varepsilon - Y_M + S_b$$

در روابط ۲ تا ρq چگالی مایع، k انرژی جنبشی آشفته، س مقدار سرعت، μ ویسکوزیته دینامیکی، σ_k آشفتگی عدد پرانتل برای G_k ،k ویسکوزیته دینامیکی آشفته با توجه به شیب متوسط سرعت، G_b تولید انرژی سینتیکی آشفته به دلیل شناوری، Y_m سهم انحطاط نوسان در آشفتگی فشرده به میزان شناوری، S_x ، S_k معران در آشفتگی فشرده به میزان کلی تخلیه، S_z ، S_k اصطلاحات منبع تعریف شده توسط کاربر، کلی تخلیه، S_z ، S_k اصطلاحات منبع تعریف شده توسط کاربر، مدل آشفته، f_{ij} ورژه، E_{ij} ثابتهای استفاده شده در نسبت اتلاف میباشند.

(٨ (رابطه))

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \varepsilon) + \frac{\partial}{\partial x_i}(\rho \varepsilon u_i) = \frac{\partial}{\partial x_j} [(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_{\varepsilon}}) \frac{\partial \varepsilon}{\partial x_j}] + C_{1\varepsilon} \frac{\varepsilon}{k} (G_k + C_{3\varepsilon} G_b) - C_{2\varepsilon} \rho \frac{\varepsilon^2}{k} + S_{\varepsilon}$$
Close states of the second state of the second states of the second

((رابطه ۹)

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho E) + \frac{\partial}{\partial x_i} [u_i(\rho E + p)] = \frac{\partial}{\partial x_i} [(k + \frac{c_p u_i}{pr_i}) \frac{\partial T}{\partial x_i} + u_i(\tau_{ij})_{eff}] + S_h$$



ب)صفحه جاذب با خروجی دایرهای

ج)صفحه جاذب با خروجي معمولي



الف)صفحه جاذب با خروجي متخلخل از كف صفحه جاذب

شکل۲. نمایی از نحوه مشبندی صفحات جاذب با خروجیهای متفاوت

ورودی: سیال جاری در صفحه و خشککن، هوا میباشد که شرایط آن در جدول ۱ نشان داده شده است. سه سطح سرعتی ۰۵/۵، ۱ و ۲ متر بر ثانیه برای هوای جاری در صفحه برای انجام آزمایشها در نظر گرفته شد که در خروجی صفحه اندازه گیری میشود. جهت جریان هوا، عمود بر شرایط مرزی لحاظ گردید.

خروجی: فشار سیال خروجی از صفحه برابر صفر در نظر گرفته شد.

دیوارهها: ضریب انتقال حرارت دیوارهها و شرایط محیطی در تحلیل صفحه منظور گردید. شرایط اعمالی مواد استفاده شده در دیوارهها در جدول ۱ نمایش داده شده است.

برای دریافت نتایج نهایی تعداد تکرارها برابر با ۵۰۰۰ تکرار

لحاظ گردید. شبیه سازیهای مدل سه بعدی در تکرارهایی برابر با ۲۴۰۰ تا ۴۵۰۰ همگرا شده و به نتیجه نهایی می سیدند.

ه) روش آزمایشگاهی

برای بدست آوردن دما در نقاط مختلف خشک کن خورشیدی، صفحه جمع کننده به سه قسمت مساوی تقسیم شد و در هر قسمت سه ترمو کوپل (از نوع K) نصب گردید. یکی از ترمو کوپل ها در ابتدای صفحه، دیگری در وسط صفحه و سومی در انتهای صفحه نصب شد. برای کنترل دمای هوای محیط ترمو کوپل دیگری در کنار خشک کن نصب گردید. مقادیر سرعت و دمای هوای بدست آمده از نقاط مختلف صفحه جاذب در نقاط مشخص شده با داده های خروجی از تحلیل سه بعدی CFD مقایسه شده و بر این اساس اعتبار سنجی داده های تحلیلی صورت گرفت. در این تحقیق مبنا، دمای خروجی از صفحه جاذب می باشد. پس از آن میزان حرارت خارج شده از صفحات مختلف جمع کننده با ساختار های متفاوت با هم مقایسه شد.

جدول۱. خصوصیات هوا و مواد استفاده شده در صفحه جمع کننده

خصوصيات			
گرمای ویژه	رسانایی گرمایی	چگالی	مواد
(J/kg.K)	(W/m.K)	(kg/m^3)	
1 • • ۶/۴	•/•747	1/220	هوا
٨۴٠	•/٩۶	۲۵۷۹	شيشه
40.	٨٠	4111	استيل
۲۳۱۰	•/١٧٣	٧٠٠	چوب

نتايج و بحث

میزان تغییرات تابش خورشیدی دریافتی توسط صفحه جاذب در طول روزهای آزمایش در سه سطح سرعت هوا در شکلهای ۳ تا ۵ نمایش داده شده است. لازم به ذکر است که سرعت سیال در درون صفحه جمع کننده هیچ تاثیری بر دادههای حاصل از سنجش میزان تابش خورشیدی نداشتند. همانطورکه

 le+002

 le+002

الف) روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب

در نمودارها مشاهده می شود، میزان تابش خورشیدی با گذشت زمان و نزدیک شدن به ظهر افزایش پیدا کرده در حدود ساعت یک بعد از ظهر به میزان بیشینه خود رسیده و پس از آن روند کاهشی به خود گرفته است. این تغییرات در محدوده ۸۳۰ تا اکهشی به خود گرفته است. این تغییرات در محدوده ۸۳۰ تا ۱۰۵۰ وات بر متر مربع می باشد. بیشترین مقدار دمای خروجی از صفحه برابر با ۶۵/۷ درجه سلسیوس در سرعت هوای ۵/۰ متر بر ثانیه، شدت تابش ۱۰۵۰ وات بر مترمربع و دمای هوای محیط برابر با ۳۲/۸ درجه سلسیوس بود.



نتایج بدست آمده از تحلیل CFD مدل سه بعدی صفحه جمع کننده در این قسمت توصیف می شود. نمودارهای توزیع سرعت و دمای هوای جریان یافته در صفحه جاذب با خروجی دایرهای در شکل (۴) نشان داده شدهاند. همانطور که در شکل مشخص است، جریان هوا در طول صفحه، توزیع یکنواخت و همگن داشته و در خروجی صفحه این جریان متلاطم می شود. کمترین میزان سرعت در ورودی صفحه و بیشترین میزان آن در خروجی جمع کننده می باشد. در گوشه های انتهایی صفحه، خطوط سرعتی ناچیز و تقریبا قابل صرفنظر کردن هستند و عملا سرعت هوای قابل ملاحظه در این نواحی وجود ندارد و می توان گفت انتقال حرارتی از دو ناحیه صفر است.



ب)نحوه توزيع خطوط جريان در سطح صفحه جاذب

شکل۴. توزیع خطوط جریان و روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب با خروجی دایرهای

شکل (۵) نتایج حاصل از تحلیل گرمایی در سطح صفحه با خروجی معمولی را نشان میدهد. همانطوری که در شکل نیز مشخص است به علت عدم ایجاد آشفتگی در محدوده ورودی هوا تا خروجی، هوا با سرعت بیشتری نسبت به سایر حالتها از سطح صفحه عبور کرده و خاصیت گلخانهای کمتری برای سطح صفحه عبور کرده و در گوشهها نیز انباشت گرمایی اتفاق میافتد که متاسفانه به علت عدم جریان هوا در گوشهها قابل استحصال نبوده و به صورت تلفات گرمایی درمیآید.

در شکل(۶) روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب با خروجی متخلخل نشان داده شده است. در صفحه جاذب با

خروجی متخلخل به علت توزیع یکنواخت هوا در خروجی، کمترین میزان انباشت در صفحه جاذب مشاهده شد. وجود سوراخها در انتها مانع از حرکت سریع هوا شده و از آنجایی که هوای سرد معمولا در سطح پایین و هوای گرم در سطح بالا قرار می گیرد، در اثر رسیدن هوا به سوراخها و برخورد به سطح داغ صفحه هوای سرد پایین نیز مثل هوای گرم رویی داغ شده و هوا به طور یکنواخت گرما را از صفحه خارج می کرد و این عامل سبب بهبود گرمای خروجی از صفحه و همچنین مانع از انباشت حرارتی در انتهای صفحه می شود.



الف)روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب

ب) توزیع خطوط جریان در سطح صفحه جاذب





الف) روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب

ب) نحوه توزيع خطوط جريان در سطح صفحه جاذب

شکل۶. توزیع خطوط جریان و روند انتقال حرارت در سطح صفحه جاذب با خروجی متخلخل

در شکلهای ۷، ۸ و ۹ تغییرات دمایی در سه سطح صفحات با خروجی مختلف در سطح ۲ متر برثانیه که بطور آزمایشگاهی استخراج گشته، آورده شده است. همانطور که

مشخص میباشد دما در سطح انتهایی صفحه جاذب با خروجی متخلخل نسبت به نوع معمولی و دایرهای کاهش پیدا کرد و از اتلاف حرارتی در انتهای صفحه جلوگیری بعمل آمده است. این



نتایج دادههای آزمایشگاهی که از نقاط مختلف صفحه جمع کننده جمع آوری شده بودند، با دادههای خروجی از نرم-افزار شبیه سازی با CFD در سرعت های مختلف مقایسه شدند. نتایج آماری نشان داد که همبستگی خوبی میان دادههای پیش بینی شده توسط CFD و دادههای آزمایشگاهی وجود دارد. در جدول (۲) ضرایب تبیین در سه نوع صفحه جاذب با خروجی مختلف و سه سطح سرعتی ارائه شده است که بیان کننده این مطلب می باشد که روش دینامیک سیال محاسباتی (CFD)

روش مناسبی برای پیش بینی دما و سرعت هوای هر نقطه از صفحه جمع کننده خورشیدی میباشد و مدلهای آشفتگی انتخاب شده، مدلهای مناسبی جهت تحلیل میباشند.

جدول۲. نتایج ضرایب همبستگی در سه سطح سرعت و سه نوع صفحه جاذب با خروجی مختلف

مقدار R ²	سطح سرعت (m/s)	نوع صفحه		
•/9149	• / ۵			
•/9٨٨۵	١			
•/٩٨٣١	۲	با خروجی معمولی		
•/9849	• /۵			
•/9999	١			
•/9774	۲	با خروجی دایرهای		
•/9٧٧۶	• / ۵			
•/9849	1	با خروجي متخلخل		
•/9VV9	٢	0 0.55		

در صفحات جاذب، میانگین اختلاف بین دو حالت (تحلیلی با واقعی) پنج درجه سلسیوس است (,.Ingle *et al.*) با واقعی) پنج درجه سلسیوس است (,.add در مای (2013)، از آنجائی *ک*ه در ساعات قبل از ظهر اختلاف بین دمای هوای صفحه جاذب و دمای هوای محیط زیاد است، بنابراین نرخ افزایش دما بیشتر از ساعات بعد از ظهر است. نتایج مشابه را می توان در تحقیقات محققان دیگر مشاهده نمود (,.Ingle *et al.*) می توان در تحقیقات محققان دیگر مشاهده نمود (,.Ingle *et al.*) می توان در تحقیقات محققان دیگر مشاهده نمود (,.Ingle *et al.*) می توان در گوشههای انتهایی صفحه جمع کننده باعث بوجود آمدن انباشت حرارتی در گوشههای دو نوع صفحه جاذب با خروجی دایرهای و خروجی معمولی می شود که با تغییر این نوع خروجیها به خروجی متخلخل از انباشت حرارتی در گوشهها جلوگیری شده است.

نتایج بدست آمده از تحلیل CFD برای حالت با خروجی متخلخل نشان داد که دمای خروجی از صفحه جمع کننده به اندازه ۱۳درجه سلسیوس نسبت به حالت با خروجی معمولی افزایش دما پیدا کرده است. دلیل این امر وجود سوراخها در انتهای صفحه میباشد که سبب کاهش سرعت حرکت جریان هوا و همچنین آشفتگی در جریان گشته و این آشفتگی باعث گرفتن انباشت حرارتی از انتهای صفحه شده و راندمان صفحه جمع کننده را بهبود میبخشد. همچنین نتایج حاصل از تحلیل CFD حالت با خروجی دایرهای نشان داد که دما در حالت با خروجی متخلخل نسبت به حالت دایرهای دو درجه کاهش داشته است اما از آنجایی که این مقدار دما بیشتر به صورت انباشت حرارتی بوده و قابل استحصال نمیباشد بنابراین تاثیری در بهبود عملکرد صفحه نداشته است از سوی دیگر، نکته قابل

توجه آن است که در طول مسیر انتقال از صفحه جمع کننده به کابینت خشک کن افت حرارتی به اندازه شش درجه سلسیوس وجود دارد که ناشی از فاصله بین جمع کننده تا ورودی محفظه خشک کن می باشد. اما در مدل با خروجی متخلخل با کاهش

این فاصله و ارتباط نزدیک بین صفحه جمعکننده با ورودی محفظه بین سه درجه سلسیوس کاهش پیدا کرده است. شکل ۱۰ روند تغییرات راندمان حرارتی را در صفحات جاذب با خروجیهای مختلف نشان میدهد.



شکل ۱۰. روند تغییرات راندمان صفحات جاذب با خروجیهای مختلف

تجربی نشان دادند که همبستگی خوبی بین دادهها وجود دارد و روش تحلیلی میتواند روش بسیار مناسبی برای پیشبینی روند انتقال حرارت در صفحات جمع کننده خورشیدی باشد. همچنین نتایج حاصل از CFD نشان دادند که میتوان با تغییر در شکل خروجی جمع کننده خورشیدی میزان انباشت حرارتی را کاهش داده و سبب افزایش دما در خروجی صفحه جمع کننده شد. در صفحه جاذب با خروجی معمولی مقدار راندمان برابر با ۵۸ درصد و در صفحه جاذب با خروجی دایرهای مقدار آن برابر با ۶۲ درصد و در صفحه جاذب با خروجی متخلخل این مقدار ۳ درصد افزایش در صفحه جاذب با خروجی متخلخل این مقدار ۳ درصد افزایش

REFERENCES

- Adeniyi, A. A., Mohammed, A., & Aladeniyi, K. (2012). Analysis of a Solar Dryer Box with Ray Tracing CFD Technique. *International Journal of Scientific & Engineering Research*, 3(10).
- Aghanajafi, S.,and Dehghani, A. (2007). Advanced Solar Radiation and Industrial Applications. Ph. D. dissertation, Khaje Nasir Toosi University press, Tehran.(In Farsi)
- Aghbashlo, M., & Samimi-Akhijahani, H. (2008). Influence of drying conditions on the effective moisture diffusivity, energy of activation and energy consumption during the thin-layer drying of berberis fruit (Berberidaceae). *Energy Conversion and Management*, 49(10), 2865-2871.
- Aghkhani, M. H., Abasspour-Fard, M. H., Bayati, M. R., Mortezapour, H., Saedi, S. I., & Moghimi, A. (2013). Performance analysis of a solar dryer equipped with a recycling air system and desiccant chamber. *Journal of Agricultural*

نتيجهگيرى

در این تحقیق روند جریان هوا و چگونگی توزیع دما در نقاط مختلف سه نوع صفحه جاذب با خروجیهای مختلف در خشک-کن خورشیدی کابینتی در سه سرعت ۰۵/۱ و ۲ متر بر ثانیه با استفاده از نرم افزار انسیس و زیر مجموعه CFD مورد ارزیابی و بررسی قرار گرفت و با دادههای تجربی حاصل از آزمایشها مقایسه گردید. دمای خروجی در هر دو حالت تحلیلی و آزمایشگاهی با گذشت زمان ابتدا افزایش پیدا کرده و سپس با کاهش میزان تابش خورشیدی روند کاهشی به خود گرفت (از کاهش میزان تابش حورشیدی روند کاهشی به حادههای تحلیلی و

Machinery, 3(2), 92-103(In Farsi)

- Bagheri, H.(2008). Design, construction and Evaluation of a Vegetable Dryers Laboratory Model. MSc Thesis, Agrotechnology Dept., Abourihan Campus, Universityof Tehran, Tehran, Iran. (In Farsi)
- Bennamoun, L., & Belhamri, A. (2003). Design and simulation of a solar dryer for agriculture products. *Journal of food engineering*, 59(2), 259-266.
- Darabi, H., Zomorodian, A., Akbari, M. H., & Lorestani, A. N. (2015). Design a cabinet dryer with two geometric configurations using CFD. Journal of Food Science and Technology, 52(1), 359-366.
- Dović, D., & Andrassy, M. (2012). Numerically assisted analysis of flat and corrugated plate solar collectors thermal performances. *Solar energy*, 86(9), 2416-2431.
- Gunjo, D. G., Mahanta, P., & Robi, P. S. (2017). CFD

and experimental investigation of flat plate solar water heating system under steady state condition. *Renewable Energy*, 106, 24-36.

- Harris, D. J., & Helwig, N. (2007). Solar chimney and building ventilation. *Applied Energy*, 84(2), 135-146.
- Holman, J.P. (2002) *Heat transfer* (10th ed). Mc-Grow Hill, Southern Methodist University, New York.
- Hu, J., Sun, X., Xu, J., & Li, Z. (2013). Numerical analysis of mechanical ventilation solar air collector with internal baffles. *Energy and Buildings*, 62, 230-238.
- Hung, T. C., Huang, T. J., Lee, D. S., Lin, C. H., Pei, B. S., & Li, Z. Y. (2017). Numerical analysis and experimental validation of heat transfer characteristic for flat-plate solar air collector. *Applied Thermal Engineering*, 111, 1025-1038.
- Ingle, P.W., Pawar, A.A., Deshmukh, B.D., and Bhosale, K.C. (2013). CFD Analysis of Solar Flat Plate Collector. *International Journal of Emerging Technology and Advanced Engineering*,3(4), 337-342.
- Kieviet, F. G., Van Raaij, J., De Moor, P. P. E. A., & Kerkhof, P. J. A. M. (1997). Measurement and modelling of the air flow pattern in a pilot-plant spray dryer. *Chemical Engineering Research and Design*, 75(3), 321-328.
- Mirade, P. S. (2003). Prediction of the air velocity field in modern meat dryers using unsteady computational fluid dynamics (CFD) models. *Journal of Food Engineering*, 60(1), 41-48.
- Pandey, K. M., & Chaurasiya, R. (2017). A review on analysis and development of solar flat plate collector. *Renewable and Sustainable Energy Reviews*, 67, 641-650.
- Sahu, A. K., Kumar, P., Patwardhan, A. W., & Joshi, J. B. (1999). CFD modelling and mixing in stirred tanks. *Chemical Engineering Science*, 54(13-14), 2285-2293.

- Sámano Delgado, E., Martinez-Flores, H. E., Garnica-Romo, M. G., Aranda-Sanchez, J. I., Sosa-Aguirre, C. R., De Jesuse Cortes-Penagus, C. O. N. S. U. E. L. O., & Fernandez-Munoz, J. L. (2013). Optimization of solar dryer for the dehydration of fruits and vegetables. *Journal of Food Processing and Preservation*, 37(5), 489-495.
- Samimi-Akhijahani H.(2015). Design, construction and Evaluation of a hybrid solar dryer using fluid circulation. Ph. D.dissertation, Agrotechnology Dept., Abourihan Campus, Universityof Tehran, Tehran, Iran. (In Farsi)
- Selmi, M., Al-Khawaja, M. J., & Marafia, A. (2008). Validation of CFD simulation for flat plate solar energy collector. *Renewable energy*, 33(3), 383-387.
- Shahi, N. C., Khan, J. N., Lohani, U. C., Singh, A., & Kumar, A. (2011). Development of polyhouse type solar dryer for Kashmir valley. *Journal of food science and technology*, 48(3), 290-295.
- Varol, Y., & Oztop, H. F. (2008). A comparative numerical study on natural convection in inclined wavy and flat-plate solar collectors. *Building and Environment*, 43(9), 1535-1544.
- Yongson, O., Badruddin, I. A., Zainal, Z. A., & Narayana, P.A. (2007). Airflow analysis in an air conditioning room. Building and environment, 42(3), 1531-1537.
- Zamanian, M., Zomoradiyan, A. (2013). Effect of lattice absorbent porosity on the efficiency of solar air heater with staircase cover of glass. *Two Iranian Journal of Biomedical Engineering*, 2, 113-118. (In Farsi)
- Zhao, X., Wang, Z., & Tang, Q. (2010). Theoretical investigation of the performance of a novel loop heat pipe solar water heating system for use in Beijing, China. Applied Thermal Engineering, 30(16), 2526-2536.