Experimental and Numerical Investigation of Deviation Blade Effect on Sedimentation Chamber Performance in Chickpea Harvesting Machine

MANSOUR ZOBEIRI¹, VAHID ROSTAMPOUR^{1*}, ADEL REZVANIVAND FANAEI¹, ALI M. NIKBAKHT¹

 Department of Biosystems Engineering, Agricultural Faculty, Urmia University, Urmia, Iran. (Received: Feb. 24, 2019- Revised: Dec. 31, 2019- Accepted: Jan. 18, 2020)

ABSTRACT

The sedimentation chambers are used in various agricultural systems. In this study, an innovative design of the chickpea sedimentation chamber including the chamber with the flow path deviation blade are considered and the effect of this blade on the sedimentation efficiency, required flow, distribution of air flow and chamber erosion were investigated experimentally and numerically. The computational fluids dynamics for numerical simulations was used. A laboratory setup equipped with a hot wire anemometer and differential pressure meter was used to obtain the velocity and pressure data and model validation. The results showed that the use of the flow path diversion blade has an 11.4% increase in sedimentation efficiency, reduction of 6.67% of the required airflow and cause the reduction of erosion in chamber.

Keywords: Computational Fluid Dynamics, Sedimentation Chamber, Chickpea Pod





مطالعه تجربي و عددي تاثير وجود پره انحراف مسير جريان بر كارايي محفظه ته نشيني دستگاه برداشت نخود

منصور زبیری^۱ ، وحید رستم پور^{۱*}، عادل رضوانی وند فنائی^۱ ، علی محمدنیکبخت ^۱ ۱. مهندسی مکانیک بیوسیستم، دانشکده کشاورزی، دانشگاه ارومیه، ارومیه، ایران (تاریخ دریافت: ۱۳۹۷/۱۲/۵ – تاریخ بازنگری: ۱۳۹۸/۱۰/۱۰ – تاریخ تصویب: ۱۳۹۸/۱۰/۲۸)

چکیدہ

محفظههای تهنشینی در سامانههای مختلف کشاورزی کاربرد دارند. در این تحقیق یک طرح نوآورانه از محفظه تهنشینی غلاف نخود شامل محفظه مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان در نظر گرفته شد و اثر این تیغه، روی راندمان تهنشینی غلافها، دبی هوای مورد نیاز، نحوه توزیع جریان هوا و میزان سایش محفظه بصورت تجربی و عددی بررسی شد. از دینامیک سیالات محاسباتی برای شبیه سازی های عددی استفاده شد. از مجموعه آزمایشگاهی مجهز به سرعت سنج سیم داغ و اختلاف فشار سنج برای شبیه سازی های عددی استفاده شد. از مجموعه آزمایشگاهی مجهز به سرعت سنج سیم داغ و اعتبار سنجی نشان داد که در زمینه سرعت و فشار توابق عددی و دادههای تجربی وجود دارد. نتایج بدست آمده مشخص نمود که استفاده از تیغه انحراف مسیر جریان باعث افزایش ۱۱/۴ ٪ راندمان ته نشینی غلاف های نخود، کاهش ۶/۶۷ ٪ جریان هوای مورد نیاز سامانه و همچنین کاهش میزان سایش محفظه می گردد.

واژههای کلیدی: دینامیک سیالات محاسباتی، محفظه تهنشینی، غلاف نخود

مقدمه

توسعه ماشين برداشت نخود يا كوتاه همواره مورد توجه محققين حوزه کشاورزی بوده است. مشکل اصلی استفاده از مکانیزمهای برداشت مرسوم شانه برشی برای برداشت این محصول، ارتفاع کم گیاه، نیروی اتصال کم غلافها به بوته و در نتیجه احتمال بالای Golpira, 2013; Mostafavand and) تلفات ريزش است Kamgar, 2013). تحقيقات نشان داده است كه مكانيزمهاي استریپر^۱، از پتانسیل خوبی برای تبدیل شدن به سامانههای موثر برداشت نخود یا کوتاه برخوردار هستند (Hanna and Quick, .(2007; Kalsirisilp and Singh, 2001; Golpira et al., 2013 Modares et al (2017) براساس مكانيزم استريپر، دستگاه برداشت نخود پا کوتاه را ساختند و برای جمع آوری غلافهای نخود از روی دماغه دستگاه و کاهش تلفات ریزش، از سامانه مکش و انتقال نیوماتیکی استفاده نمودند. اما ارزیابیهای مزرعهای نشان داد که ورود غلافهای نخود به درون فن مکنده دستگاه، باعث شکستگی ۵۰ درصدی غلافها می گردد. در نتیجه این محققین برای جداسازی غلافها از جریان هوا و جلوگیری از ورود آنها به درون فن مكنده دستگاه، يک محفظه ته نشيني غلاف نخود را ساخته و در مسیر انتقال غلافها و قبل از فن مکنده قرار دادند. ارزيابيها نشان داد اين محفظه تهنشيني داراي راندمان عملكردي ۸۰٪ بود و برای افزایش راندمان باید مطالعات عمیق تری روی

جریان های هوایی داخل محفظه انجام شده و طراحی دقیق تری انجام شود.

محفظههای تهنشینی، قدیمی ترین و ساده ترین تجهیزات جداسازی ذرات از جریان هوا بدون استفاده از فیلتر میباشند. در محفظههای تهنشینی فاکتور جداکننده جریان هوا است، چنانکه افزایش سطح مقطع در محفظه باعث کاهش سرعت جریان هوا و تەنشىنى ذرات مىشود. ساخت سادە، عدم وجود اجزاى متحرك، هزینههای سرمایه گذاری کم، هزینههای تعمیر و نگهداری کم و افت فشار پایین از جملع مزایای محفظههای تهنشینی میباشند (Panasiewicz et al., 2012). هر چقدر یک محفظه ته نشینی بتواند درصد تهنشینی بیشتر، دبی هوای مورد نیاز کمتر و افت فشار کمتری را داشته باشد مطلوبتر خواهد بود. در کنار این پارامترها اصولا باید بحث میزان سایش محفظه نیز مورد توجه قرار گیرد و به مقدار حداقل برسد. سایش بصورت تاثیر ذرات سخت بر سطح تعریف می گردد که این تاثیر مکرر باعث حذف تدريجي مواد از سطح محفظه مي گردد (Hutchings and winter, 1974). مشكلات ناشى از سايش ذرات به طور ويژه حائز اهميت است، زیرا علاوه بر تاثیر در انتقال ذرات، ایمنی انتقال را نیز به خطر می اندازد (Pereira et al., 2014). بنابراین گسترش استراتژیهایی برای پیشبینی میزان سایش بسته به شرایط عملكرد داراي اهميت فوق العاده اي است.

برای طراحی مطلوب محفظه تهنشینی باید اطلاعات دقیقی از اثر پارامترهای مختلف طراحی محفظه بر خصوصیات و مسیرهای جریان در داخل محفظه و نحوه حرکت غلافها وجود داشته باشد. این پارامترها میتواند شامل وضعیت مکش (تک-مکشی یا چندمکشی) و عوامل موثر بر مسیر جریان هوا باشد. در مطالعات انجام شده، هیچ تحقیق دقیقی در مورد تاثیر پارامترهای طراحی بر خصوصیات جریانهای سیال و عملکرد مطلوب محفظههای تهنشینی محصولات کشاورزی وجود ندارد، بنابراین لزوم یک بررسی دقیق احساس می گردد. بررسیهای آزمایشگاهی وضعیت حرکت غلافها را مشخص میکند ولی برای رسیدن به نتایج دقیق تر باید از روشهای مدل سازی عددی در کنار بررسی-های آزمایشگاهی استفاده نمود. شبیه سازیهای عددی میتواند مسیر را برای مطالعات دقیق تر و کمهزینه تر هموار نماید.

دینامیک سیالات محاسباتی (CFD) یک روش مدلسازی عددی است که به طور فزآیندهای برای شبیهسازی جریانهای پیچیده مورد استفاده قرار می گیرد و به عنوان بخشی جدایی ناپذیر از طراحی مهندسی، برای پیشبینی عملکرد طرحهای جدید یا فرآیندها قبل از اینکه آنها ساخته شوند، درآمده است. برای مطالعه توزيع جريان هوا در محفظههاى تهنشينى كشاورزى، از شبیهسازی CFD استفاده نشده است، اما این روش با موفقیت برای مطالعه ویژگی های میدان جریان در مسائل مشابه مورد استفاده قرار گرفته است. شبیه سازی دینامیکی سیالات محاسباتی برای بررسی تأثیر اضافه کردن یک سوپاپ عمودی در بخش تغذیه یک مخزن رسوب گذاری، برای بهبود رسوب جامدات در تصفیه آب آشامیدنی استفاده شد (Goula et al., 2008). تکنیک CFD برای مطالعه پیکربندی جریان در محفظه تمیز کننده کمباین استفاده گردید (Gebrehiwot et al., 2010). از مدلسازی CFD برای بررسی توزیع جریان هوا در داخل یک سامانه ذخيره سازى برنج با تركيببندىهاى مختلف توده دانهها بهره برده شد (Olatunde et al., 2017). تأثيرات پیکربندی تونل باد و جریان ورودی را بر عملکرد آیرودینامیکی تونل باد، با استفاده از شبیه سازی CFD بررسی شد (Perta et al., 2016). مطالعه ای بر روی تاثیر اندازه ذرات بر روی افت فشار در جداکننده سیکلونی انجام شده است (Rezvanivandefanayi .(and nikbakhtet, 2015

در این تحقیق با استفاده از آزمونهای آزمایشگاهی و شبیه سازی های دینامیک سیالات محاسباتی، نحوه توزیع جریان در یک طرح مرسوم از محفظه ته نشینی غلاف نخود (استفاده شده توسط (2017) Modares et al) و یک طرح نوآورانه شامل محفظه مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان بررسی شد و طرح

جدید از نظر راندمان ته نشینی غلافها، دبی هوای مورد نیاز سامانه، افت فشار و میزان سایش دیوارهها مورد ارزیابی قرار گرفت. نتایج این تحقیق درک عمیق تری را از اتفاقات رخ داده در درون محفظه ته نشینی و اثر تیغه انحراف مسیر جریان خواهد داد و میتواند منجر به بهبود فرآیند طراحی سامانههای ته نشینی و جداسازی کشاورزی و صنعتی گردد.

مواد و روش ها

عملکرد محفظه تهنشینی بر این اصل متکی است که جریان هوا ذرات را در مسیری که ابعاد یک قسمت از آن مسیر، بزرگتر از ابعاد دیگر قسمتها است انتقال میدهد. در نتیجه، سرعت هوا کاهش مییابد و منجر به تهنشینی ذرات از گاز حامل میشود. ابعاد محفظه تهنشینی استفاده شده در این تحقیق با استفاده از روابط زیر محاسبه شده است (Matin, 1991):

$$a = \sqrt{\frac{Q}{V_w}}$$
(1)
$$L = \frac{18 \ \mu \ Q}{D^2 \ \rho_s \ g \ a}$$
(1)
(1)

در این روابط a ابعاد مقطع مربعی اتاقک ته نشینی (m)، L طول اتاقک ته نشینی (m)، Q دبی هوا (⁻¹.s⁻¹m)، W سرعت جریان هوا در اتاقک (m.s⁻¹)، μ ویسکوزیته هوا (kg.m⁻¹.s⁻¹)، D قطر غلاف ها (m)، ρ_s دانسیته غلاف ها (kg.m⁻³) و g شتاب ثقل (²-m) می-باشد. چنانکه در شکل ۱ مشاهده می گردد، این محفظه تهنشینی دارای یک مجرای مکش اصلی در راستای مسیر حرکت ذرات دارای یک مجرای مکش اصلی در راستای مسیر حرکت درات دارای یک مجرای مکش اصلی در راستای مسیر حرکت درات دارای یک مجرای مکش اصلی در راستای مسیر حرکت درات دارای یک مجرای مکش اصلی در راستای مسیر حرکت درات دارای در محل ورود غلاف ها به محفظه تهنشینی از یک است. همچنین در محل ورود غلاف ها به محفظه تهنشینی از یک است. همچنین در محل ورود غلاف ها به محفظه ته نشینی از یک است. محفظه ته توسط یک فن فشار قوی گریز ار مرکز فراهم شد.



شکل ۱- طرحوارهای از محفظه ته نشینی با توجه به متغییر طراحی فراهم شده، شامل امکان انحراف مسیر جریان، دو ترکیببندی مختلف از محفظه تهنشینی در نظر گرفته

شد و تاثیر وجود تیغه انحراف جریان از نقطه نظر راندمان ته-نشینی، دبی هوای مورد نیاز سامانه (مقدار انرژی مصرفی)، میزان سایش محفظه و خصوصیات جریان شامل توزیع فشار و توزیع سرعت با استفاده از شبیهسازیهای CFD مورد بررسی قرار گرفت. ترکیببندیهای محفظه تهنشینی عبارت بودند از:

- محفظه مرسوم با مکش اصلی
- محفظه تهنشینی مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان

وضعیت اول در نظر گرفته شده برای محفظه تهنشینی (محفظه مرسوم با مکش اصلی) دقیقا مشابه همان محفظهای بود که روی Modares *et* (2017) عنه شده توسط (2017) Modares *et al* نصب شده بود و راندمان ته نشینی آن ۸۰٪ اندازه گیری شده بود (شکل ۲). مشخصات هندسی محفظه در جدول ۱ آورده شده است.



شکل ۲- دیدکلی از دستگاه برداشت نخود و محفظه ته نشینی دستگاه؛ سمت راست: محفظه ته نشینی، سمت چپ: دستگاه برداشت نخود

تەنشىنە	محفظه	مشخصات	-1	حدول
5				<u> </u>

مقدار	پارامتر
• / ۴ ו / ٣	ابعاد مقطع مستطیلی محفظه اصلی (عرض × ارتفاع) (m)
• / ۴	طول محفظه اصلی (m)
• / \ × • /٣	ابعاد تيغه انحراف مسير جريان (عرض × ارتفاع) (m)
• / ٢	قطر بخش مکش اصلی (m)
۲۵۰۰	$(\mathrm{m}^3.\mathrm{h}^{-1})$ بیشترین نرخ حجمی جریان فن اصلی

مجموعه آزمایشگاهی

هر مدل CFD بایستی به منظور قابل اعتماد بودن، اعتبار سنجی شود. در این تحقیق از دادههای سرعت و فشار جریان برای اعتبارسنجی مدلها استفاده شد. اندازه گیری تجربی سرعتها توسط یک سرعتسنچ سیم داغ (مدل TSI -8465 با رزولوشن توسط یک سرعتسنچ سیم داغ (مدل ۱۰۵ -8465 با رزولوشن توسط یک سرعتسنچ ایزار اندازه گیری اختلاف فشار (مدل result) با دقت ۲۱۰ پاسکال انجام گرفت (شکل ۳). ۴ سطح مقطع برای اندازه گیری سرعت جریان و فشار در

موقعیتهای x=۲۵ cm ،x=۱۵ cm ،x=۵ cm و x=۳۵ cm از طول محفظه اصلی انتخاب شد و با شمارههای ۱ تا ۴ و در راستای محور x مشخص گردید (شکل ۳). همچنین ۴ موقعیت در راستای cm ،y=۵ cm در موقعیتهای y=۲۵ cm ،y=۱۵ برتفاع محفظه از بالا به پایین در موقعیتهای x=۵ cm y=۲۵ cm ,y=۱۵ بررسی قرار گرفت. از لحاظ عرضی (در راستای محور y) محفظه مورد گیریها در نقطه z=۱۵ cm معارت دیگر در وسط محفظه انجام گرفت. علاوه بر این نقاط، در طول مسیر انتقال مواد (قبل از وارد شدن مواد به اتاقک ته نشینی) سه نقطه با شمارههای ۱۷،

۱۸ و ۱۹ در نظر گرفته شدند و اندازهگیریهای سرعت و فشار در آنها نیز انجام شد. اندازهگیریها سه بار برای هر موقعیت

انجام گرفت و میانگین مقدار سرعت و فشار بدست آمده برای نتایج نهایی در نظر گرفته شد.



اختلاف فشار سنج شکل ۳- تجهیزات مورد استفاده در تحقیق و نقاط اندازه گیری

مش بندی

مش بندی محفظه استفاده شده برای شبیه سازی در شکل ۴ نشان داده شده است. مرکز مختصات بر اساس بخش پایینی محفظه

سرعت سنج

تنظیم شده است. همانطور که مشخص است از مش با ساختار برای مشبندی محفظه مورد نظر استفاده شد. تاثیر اصلاح شبکه بر روی فرآیند شبیهسازی مورد ارزیابی قرار گرفت.

نقاط اندازه گیری



شکل ۴- محفظه مشبندی شده در نرم افزار گمبیت

مدلسازی دینامیک سیالات محاسباتی

برای افزایش صحت نتایج حاصل از دینامیک سیالات محاسباتی، یک انتخاب بهینه از شرایط مرزی، روشهای عددی، مش و مدل-های آشفته مورد نیاز و ضروری است (Rong et al., 2011). معادلات حاکم بر اساس روش حجم محدود و با استفاده از نرمافزار انسیس فلوئنت حل گردید. با توجه به شرایط مسئله از حلگر بر پایه فشار برای حل مسئله بهره گرفته شد. حلگر بر پایه فشار برای جریانهایی با سرعت پایین دارای سرعت محاسباتی بیشتری

است. بنابراین برای جریانهای غیرقابل تراکم مناسب تر است. (انسیس ورژن ۱۵، Canonburg, PA, USA).

معادلات حاکم و مدل آشفتگی برای مدل جریان، معادلات پیوستگی و مومنتوم در سه راستا برای سرعتهای سطحی هوا و توزیع سرعت حل گردید. معادله پیوستگی

 $\frac{\partial \rho}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x_i} \left(\rho u_j \right) \tag{(7)}$

معادله مومنتوم

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho u_i) + \frac{\partial}{\partial x_j}(\rho u_i u_j) = \frac{\partial}{\partial x_i} \left[-p \delta_{ij} + \mu \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right) \right] + \rho g_i$$
 (f index of the second secon

که در آن، ρ چگالی (kg m⁻³)، t زمان (kg u_i (s)، u_i v_j u_i (c)، t زمان (kg m⁻³)، p intermodel (Pa)، p_i (ms⁻¹)، p intermodel (Pa)، p_i (ms⁻²)، μ (ms⁻²), μ (ms⁻²)), μ (ms⁻²), μ (ms²), μ (ms⁻²), μ (ms

معادله انرژی جنبشی توربولانس (k)

$$\frac{\partial(\rho k)}{\partial t} + \frac{\partial(\rho k u_i)}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\frac{\mu_i}{\sigma_k} \frac{\partial k}{dx_j} \right] + 2\mu_i E_{ij} E_{ij} - \rho \varepsilon$$
(())

معادله آشفتگی (٤)

$$\frac{\partial(\rho\varepsilon)}{\partial t} + \frac{\partial(\rho\varepsilon u_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\frac{\mu_i}{\sigma_{\varepsilon}} \frac{\partial\varepsilon}{\partial x_j} \right] + C_{1\varepsilon} \frac{\varepsilon}{k} 2\mu_i E_{ij} E_{ij} - C_{2\varepsilon} \rho \frac{\varepsilon^2}{k} \quad (\mathbf{F}_{ij} \mathbf{E}_{ij} \mathbf$$

$$\mu_{t} = \rho C_{\mu} \frac{k^{2}}{\varepsilon}$$
 (۷ (رابطه ۲))

که در آن، u_i نشان دهنده مولفه سرعت در جهت مورد نظر است و C_{1s} ، C_{2s} ، C_{2s} ثابتها هستند. E_{ij} نشان دهنده جزء تغییر شکل است؛ σ آشفتگی براساس عدد پرنتل و μ_t ویسکوزیته آشفته میانگین است. برای همگرایی حل، باقیماندهها در [†]-۱۰ برای معادلات پیوستگی (بقای جرم) و مومنتوم (قانون دوم نیوتن) تثبیت شد. مقادیر این ثابتها در تکرارهای متعدد دادهها برای محدوده وسیعی از جریای آشفته استفاده می گردد. این ثوابت شامل مقادیر زیر هستند.

$$C_{\mu} = 0.09$$
 $\sigma_{k} = 1.00$ $\sigma_{\varepsilon} = 1.30$ $C_{1\varepsilon} = 1.44$
 $C_{2\varepsilon} = 1.92$

طرح (اسکیم') گسستهسازی در هر یک از پیکربندیها، کل محفظه تهنشینی به عنوان یک محدوده محاسباتی در نظر گرفته شد. مشها برای تمامی موارد انتخابی ایجاد گردیدند. هم چنین دامنه محاسباتی شامل

۳۱۴۵۲۰ سلول بود. کل دامنه محاسباتی بوسیله مشهای حجمی چهارگوشه تقسیم بندی شد و گسسته سازی بر اساس کم ترین رزولیشن مش مورد نیاز برای شبیه سازی RANS^۲ انجام گردید. در مناطق نزدیک تیغه انحراف مسیر جریان، شبکه ها متراکم تر (مش-های ریزتر) بودند. این دامنه های شبکه بندی در محاسبات اولیه تست شد که به ترتیب شامل ۱۸۵۱۲۶، ۳۱۴۵۲۰ و ۵۴۱۲۸۶ عدد سلول بودند. اختلاف کم تر از ۵ درصد برای متغیرهای مورد آزمایش، نشان-دهنده استقلال نتایج از اندازه مش بود.

شرايط مرزى

تمامی مدلهای CFD به شدت وابسته به تعریف صحیح شرایط مرزی هستند. سه نوع مختلف شرط مرزی برای این کار استفاده شد که شامل سرعت در ورودی، فشار در خروجی و شرط مرزی دیواره بود. برای مقایسه بین شبیهسازی و آزمایشها، سرعت ورودی بر طبق دادههای به دست آمده از اندازه گیریهای تجربی از ۱ تا ۷/۶ متر بر ثانیه متغیر بود. بخش ورودی محفظه به عنوان شرط مرزی سرعت ورودی توصیف شد. به صورت خاص برای تمامی حالتهای شبیهسازی فشار در خروجی به صورت شرط مرزی خروجی و برابر با فشار جو در نظر گرفته شد. شرط عدم لغزش در دیوارهها فرض گردید. برای گرههایی که نزدیک دیواره بودند، رفتار دیواره برای تخمین به کار گرفته شد. در نظر گرفته شد که ذرات به صورت الاستیک توسط دیواره بازگرانده می شوند. به خاطر اینکه معیار همگرایی برای چک کردن باقیماندهها ضروری است، حل نسبی تغییر کرده و از شاخصهای دیگر برای همگرایی تکرارها اطمینان حاصل شد. به منظور درک بهتر رفتار جریان در نزدیکی دیوارهها، از مشهای ریزتر در لایه مرزی نزدیک دیواره استفاده شد.



شکل ۵- فرآیند کاری در انسیس فلوئنت

در این مطالعه دادههای تجربی سرعت و فشار برای اعتبارسنجی صحت داده های حاصل از شبیهسازی در داخل محفظه استفاده گردید و یک مقایسه کمی بین دادههای تجربی و شبیهسازی به وسيله CFD صورت گرفت.

نتايج و بحث

راندمان ته نشینی و دبی هوای مورد نیاز سامانه

همانطوری که در جدول (۲) مشاهده می گردد، بررسیهای آزمایشگاهی نشان داد که اضافه نمودن تیغه انحراف مسیر جریان به محفظه ته نشینی، راندمان تهنشینی غلافها را نسبت به محفظه مرسوم ۱۱/۴٪ افزایش داده و دبی هوای مورد نیاز محفظه (انرژی مصرفی سامانه) را ۶/۶۷٪ کاهش داد. بنابراین محفظه مجهز به تيغه انحراف مسير جريان، به عنوان طراحي بهتر محفظه ته نشینی غلاف نخود بوده و دارای راندمان تهنشینی بیشتر $m^{3}.h^{-1}$) و دبی هوای مورد نیاز (مصرف انرژی) کمتری (۹۱///۴) ۷۹۱/۲) می باشد.

مقادیر سرعت و افت فشار

در جدول ۳ مقادیر سرعت و افت فشار نقاط مختلف محفظه

مرسوم و اختلاف درصدی مقادیر تجربی و عددی، که در اعتبار سنجی مدل CFD استفاده گردید ارائه شده است. همانطور که در جدول ۳ مشاهده می گردد، هم در زمینه سرعت و هم در زمینه فشار نتایج عددی از تطابق خوبی با نتایج تجربی برخوردار است و درصد اختلاف حدود ۱۰ درصد می باشد. مقادیر عددی به مقدار کمی، بیشتر از مقادیر تجربی هستند. در زمینه فشار نیز این روند صادق است و تنها تفاوت، مربوط به نقاط ۴، ۸، ۱۲ و ۱۶ می باشد که در نزدیکی دیواره مجاور به فن مکنده هستند. افت فشار در این نقاط، در نتایج عددی نسبت به نتایج تجربی کمتر است، که احتمالا به علت اثرات نزدیک دیواره می باشد و به این صورت خود را نشان میدهد.

جدول ۲- راندمان تهنشینی و دبی هوای مورد نیاز در پیکربندیهای مختلف - منذا ب

	-200	
نرخ حجمی جریان (m³.h ⁻¹)	راندمان جداسازی(٪)	ترکیب بندیهای محفظه
٨۴٧/٨	٨٠	محفظه مرسوم
V91/ Y	٩١/۴	محفظه مجهز به تيغه انحراف مسير جريان

اختلاف	عددى	تجربى	.1	أختلاف	عددى	تجربى	نقطه
(/.)	(Pa)	(Pa)	نفطه	(/.)	(m.s ⁻¹)	(m.s ⁻¹)	
	ت فشار	افد			ىرعت	ω	
۴/۴۵	γλ/۵	۷۵	١	11/11	۱/۸	۱/۶	١
۴/۸۲	ν۵/۵	۶٩	٢	$\Lambda/\Delta V$	٣/۵	٣/٢	٢
Δ/VA	۶۰/۵	۵۷	٣	$\lambda/\lambda T$	٣/۴	٣/١	٣
37/83	۵۵	۵۷	۴	۱ • /۵۲	١/٩	١/٧	۴
۴/۴۱	۶٨	۶۵	۵	13/•4	۴/۶	۴	۵
4/21	VV/A	٧۴	۶	18/88	r/r	١/٩	۶
4/81	۶۵	87	٧	11/11	۱/۸	۱/۶	٧
۶/۴۵	87	<i>۶۶</i>	٨	$\Delta/\Delta\Delta$	۱/۸	١/٧	٨
۳/۸۹	٧٧	٧۴	٩	۲.	•/۵	٠/۴	٩
۵/۱۹	٧٧	٧٣	١٠	$\lambda/V\Delta$	•/٨	۰/۶۵	١٠
4/98	V·/۵	۶۷	11	18/88	• /۶	•/۵	11
۶/۱۵	۶۵	۶٩	١٢	صفر	• /۶	• 8	١٢
۲/9۴	۶۸	<i>۶۶</i>	١٣	١٢/۵	• /A	• /Y	١٣
4/34	۶٩	<i>66</i>	14	11/11	۱/۸	۱/۶	14
۲/۸۹	۶٩	۶۷	۱۵	17/77	۱/۵	١/٣	۱۵
۴/٧۶	۶۳	<i>۶۶</i>	18	11/11	٠/٩	•/٨	18
١	١٠٠	٩٩	١٧	۶/۳۱	۹/۵	٨/٩	١٧
۶/۱۷	٨١	٧۶	۱۸	۲/۵·	۴	٣/٧	١٨
۵/۵۵	٧٢	۶٨	١٩	۱ • /۵۲	١/٩	1/Y	۱۹

در جدول ۴ مقادیر سرعت و افت فشار تجربی و در جدول ۵ مقادیر سرعت و افت فشار عددی نقاط مختلف محفظه مرسوم و محفظه مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان و اختلاف مقادیر دو وضعیت آورده شده است.

چنان که در جدول ۴ مشاهده می گردد در مقایسه بین سرعتها، تغییرات در نقاط ابتدایی (به عنوان مثال، بین نقاط ۱ و ۲) در هر دو وضعیت مورد مطالعه زیاد است. رفته رفته این تغییرات کاهش می یابد و تغییرات زیادی در سایر نقاط (به جز نقطه ۶) دیده نمی شود. این شرایط برای نتایج عددی نیز اتفاق افتاده است (جدول ۵). مطابق جداول ۴ و ۵ در مقایسه نتایج بین دادههای افت فشار، مطلب حائز اهمیت این است که مقدار افت فشار در وضعیت محفظه مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان در اکثر نقاط حدود ۱۰ تا ۲۰ درصد کمتر از محفظه مرسوم بوده و این اختلاف، نشان دهنده تاثیر مثبت وجود تیغه انحراف جریان بر روی کاهش افت فشار است. در جدوال نیز این تغییرات به فشارهای مشاهده شده در این نقاط به علت وجود دو عامل فشرده فشارهای مشاهده شده در این نقاط به علت وجود دو عامل فشرده سازی جریان (به علت وجود تیغه انحراف مسیر جریان)، و هم

همدیگر باشد.

نتابج گرافیکی

فشار دینامیکی، اندازه سرعت و سایش

برای درک بهتر فعل و انفعالات صورت گرفته در داخل محفظه تهنشینی کانتور فشار دینامیکی، وکتور سرعت و کانتور سایش برای هر دو وضعیت محفظه در شکلهای ۶ تا ۱۱ ارائه شده است. چنان که در شکل ۶ تا ۹ مشاهده میشود، وجود تیغه انحراف جریان باعث فشردهسازی و انحراف مسیر کلی جریان هوا از قسمتهای بالایی محفظه به قسمتهای میانی محفظه شده است. این انحراف در مسیر جریان هوا باعث میگردد غلافها به سمت پایین محفظه تهنشینی متمایل گردند و راندمان تهنشینی افزایش یابد.

در شکلهای ۱۰ و ۱۱ که به ترتیب مربوط به کانتورهای سایش محفظه مرسوم و محفظه مجهز به تیغه انحراف میباشد، مقدار سایش برای دو وضعیت آورده شده است. چنان که مشاهده می گردد، تیغه انحراف مسیر جریان باعث کاهش مقداری سایش در وضعیت محفظه مجهز به تیغه انحراف نسبت به محفظه مرسوم شده است.

اختلاف (Pa)	محفظه همراه با تيغه انحراف (Pa)	محفظه مرسوم (Pa)	نقطه	اختلاف (m.s ⁻¹)	محفظه همراه با تيغه انحراف (m.s ⁻¹)	محفظه مرسوم (m.s ⁻¹)	نقطه
	ت فشار	افت			سرعت	د	
١٠	۶۵	۷۵	١	 صفر	١/۶	۱/۶	١
١٠	۵۹	۶٩	۲	١/١	۲/۱	٣/٢	٢
صفر	۵۷	۵۷	٣	• /Y	۲/۴	٣/١	٣
٩	۴۸	۵۷	۴	• /8	١/١	١/٧	۴
٨	۵٨	۶۵	۵	• /٢	۴/۲	۴	۵
صفر	٧۴	٧۴	۶	۲/۲	۴/۱	١/٩	۶
١	۶١	87	٧	۱/۶	r/r	۱/۶	٧
٩	۵۷	<i>99</i>	٨	• /Y	۲/۴	١/٧	٨
١٨	۵۶	٧۴	٩	•/1	٠ /٣	•/۴	٩
۱۵	۵٨	٧٣	١٠	•/1	•/۵۵	• /۶۵	١٠
١٠	۵۷	۶۷	۱۱	٠/٢۵	• /Y ۵	•/۵	11
١٠	۵۹	۶٩	١٢	•/1	•/۵	• /۶	١٢
١٠	۵۶	<i>99</i>	۱۳	صفر	• /Y	• /Y	١٣
٩	۵۷	<i>99</i>	14	• /۵	1/1	١/۶	14
١٠	۵۷	۶۷	۱۵	• /۶	• /Y	١/٣	۱۵
٩	۵۷	<i>99</i>	18	• /۵	٠/٣	•/٨	18
۴	٩۵	٩٩	١٧	۱/۸	٧/ ١	٨/٩	١٧
۴	٧٢	۷۶	۱۸	٠/٢	r/Δ	٣/٧	١٨
۱۵	۵۳	۶٨	١٩	• /٢	١/٩	١/٧	١٩

جدول ۴- مقايسه مقادير تجربي اندازه سرعت و افت فشار در حالتهاي محفظه مرسوم و محفظه به همراه تيغه انحراف مسير جريان

	۵- مقایسه مقادیر عددی اندازه سرعت و افت فشار در حالتهای محفظه مرسوم و محفظه به همراه تیغ	محفظه به همراه تيغه انحرا	انحراف مسير جريان
--	--	---------------------------	-------------------

اختلاف (Pa)	محفظه همراه با تيغه انحراف (Pa)	محفظه مرسوم (Pa)	نقطه	اختلاف (m.s ⁻¹)	محفظه همراه با تيغه انحراف (m.s ⁻¹)	محفظه مرسوم (m.s ⁻¹)	نقطه
	فت فشار	1			سرعت		
٩/٣	۶۹/۲	۷۸/۵	١	صفر	۱/۸	١/٨	١
١/٩	83/4	٧٢/۵	۲	١/٢	۲/۳	٣/۵	۲
• /۶	81/1	۶٠/۵	٣	• /Y	Y/Y	٣/۴	٣
λ/λ	48/2	۵۵	۴	• /Y	١/٢	١/٩	۴
۵/۶	87/4	۶۸	۵	صفر	4/8	۴/۶	۵
۱/۴	۲۸/۹	VV/Δ	۶	۲/۳	۴/۵	۲/۲	۶
۲/۵	۶۲/۵	۶۵	٧	١/٧	∇/Δ	١/٨	٧
۶/٩	۵۵/۱	87	٨	•/٨	۲/۶	١/٨	٨
۱۷/۶	۵٩/۴	٧٧	٩	•/1	•/۴	•/۵	٩
۱۵	87	٧٧	١٠	۰/۲	• /۶	• / ٨	١٠
٩/۴	۶١/١	V·/۵	11	۰/٣	•/٩	• 8	11
λ/Υ	۵۶/۸	۶۵	١٢	صفر	• /۶	• 8	١٢
λ/Υ	۵٩/V	۶۸	١٣	•/•۵	٠/٧۵	• / ٨	١٣
٨/۶	۶۰/۴	۶۹	14	•/۵	١/٣	١/٨	14
٨/۴	8 • 18	۶٩	۱۵	• /Y	•/٨	١/۵	۱۵
٩/۴	۵۳/۶	۶۳	18	• /۶	• /٣	•/٩	18
٢	٩٨	۱۰۰	١٧	٢	V/Δ	۹/۵	١٧
۶	۷۵	٨١	١٨	• / ٢	Υ/λ	۴	١٨
14	۵۸	٧٢	١٩	• / ١	٢	١/٩	١٩



شکل ۷- کانتور فشار دینامیکی محفظه مجهز به تیغه انحراف جریان





۳۳۸ مهندسی بیوسیستم ایران، دوره ۵۱، شماره ۲، تابستان ۱۳۹۹



شکل ۹- وکتور اندازه سرعت محفظه مجهز به تیغه انحراف جریان

8.47e-01

8.05e-01

7.63e-01

7.20e-01

6.78e-01

6.36e-01

5.93e-01

5.51e-01

5.08e-01

4.68e-01

4.24e-01 3.81e-01

3.39e-01

2.97e-01 2.54e-01

2.12e-01

1.69e-01

1.27e-01

8.47 e-02

4.24e-02

0.00e+00



شکل ۸- وکتور اندازه سرعت محفظه مرسوم

شکل ۱۰- کانتور سایش محفظه مرسوم

نتیجهگیری کلی

در این تحقیق دو سامانه متفاوت از محفظه ته نشینی غلاف نخود شامل محفظه تهنشینی مرسوم و محفظه تهنشینی مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان به صورت تجربی و عددی (CFD) مورد مطالعه قرار گرفتند. از دادههای تجربی سرعت و فشار برای اعتبارسنجی مدلها استفاده گردید. برای اعمال آشفتگی از مدل $k-\varepsilon$ استاندارد استفاده شد. از سه نوع شرط مرزی شامل سرعت جریان در ورودی محفظه، فشار در خروجی محفظه و شرط عدم لغزش در دیوارهها استفاده گردید. نتایج نشان داد که:

تیغه انحراف مسیر جریان با فشردهسازی جریان، باعث تغییر وضعیت فشار و سرعت جریان در نقاط مختلف محفظه می

شود.

محفظه ته نشینی مجهز به تیغه انحراف مسیر جریان، به عنوان طراحی بهتر محفظه ته نشینی غلاف نخود بوده و دارای کمترین افت فشار، کمترین دبی هوای مورد نیاز (مصرف انرژی) و بیشترین راندمان ته نشینی (۹۱/۴ ٪) است. همچنین این طراحی از نقطه نظر سایش نسبت به محفظه مرسوم دارای مقدار عددی کمتر و دامنه سایشی کمتری است.

شكل ١١- سايش محفظه مجهز به تيغه انحراف جريان

پیشنهاد می گردد در تحقیقات آینده به بررسی اثر وجود فن های جانبی مکنده در قسمت پایینی محفظه تهنشینی پرداخته شود و تاثیر وجود این فنها، به تنهایی و در کنار پره انحراف مسیر جریان، روی مشخصههای جریان و مشخصههای عملکردی محفظه مطالعه گردد.

REFERENCES

- Gebrehiwot, M. G., Baerdemaeker, J., Baelmans, M. (2010). Effect of a cross-flow opening on the performance of a centrifugal fan in a combine harvester: Computational and experimental study. *Biosystems Engineering*, 105, 247–256.
- Golpira, H. (2013). Conceptual design of a chickpea harvesting header. *Spanish Journal of Agricultural Research*, 11(3), 635-641.
- Golpira, H., Tavakoli, T & Baerdamaeker, J. D. (2013). The design and development of a chickpea harvester. *Spanish Journal of Agricultural Research*, 11(4), 929-934.
- Goula, A. M., Kostoglou, M., Karapantsios, T.D & Zouboulis, A. I. (2008). A CFD methodology for the design of sedimentation tanks in potable water treatment. *Chemical Engineering Journal*, 140, 110–121.
- Hanna, H. M & Quick, G. R. (2007). Grain harvesting machinery design. In: Handbook of farm, dairy and food machinery (Kutz M, ed). William Andrew Inc, Delmar, Y. pp: 93-111.
- Hutchings, I. M. & Winter, R. E. (1974). Particle Erosion of Ductile Metals: A Mechanism of Material Removal. Wear, 27, 121-128.
- Kalsirisilp, R., & Singh, G. (2001). Adoption of a stripper header for a thaimade rice combine harvester. *Journal of Agricultural Engineering Research*, 80,163–172.
- Matin, A. H. (1991). Industrial Ventilation: A guide to design and calculation for industrial hygienists. University of Tehran Press.
- Modares, A. M., Rostampour, V & Mardani, K. (2017). Design, fabrication and evaluation of a shortlegged chickpea harvesting machine. *Iranian Journal of Biosystem Engineering*, 49 (1), 83–94. (In Farsi)

- Mostafavand, H & Kamgar, S. (2013). Comparison between feeder and cutter mechanism, conventionally combine and hand pulling methodon chickpea harvest at different grain moisture contents. *International Journal of Agronomy and Plant Production*, 4 (9), 2174 – 2178.
- Olatunde ,G.A., Atungulu,G. G & Smith, D.L. (2017). One-pass drying of rough rice with an industrial 915 MHz microwave dryer: Quality and energy use consideration, *Biosystems Engineering*, 155, 33–43.
- Panasiewicz, M., Sobczak, P., Mazur, J., Zawiślak, K & Andrejko, D. (2012). The technique and analysis of the process of separation and cleaning grain materials. *Journal of Food Engineering*, 109, 603–608.
- Pereira, G.C., de Souza, F.J & de Moro Martins, D.A. (2014). Numerical prediction of the erosion due to particles in elbows. *Powder Technology*, 261, 105–117.
- Rezvanivandefanayi, A & Nikbakht, A. (2015). A CFD Study of the Effects of Feed Diameter on the Pressure Drop in Acyclone Separator, *International Journal of Food Engineering*, 11, 71-77.
- Rong, L., Elhadidi, B., Khalifa, H.E., Nielsen ,P.V & Zhang, G. (2011). Validation of CFD simulation for ammonia emissions from an aqueous solution. *Computers and Electronics in Agriculture*, 75 (2), 261–271.
- Perta, E., Agizza, M.A., Sorrentino, G. (2016). Study of aerodynamic performances of different wind tunnel configurations and air inlet velocities, using computational fluid dynamics (CFD). *Computers* and Electronics in Agriculture, 125, 137–148.