

# بررسی اثر آهنگ تغذیه مواد و فشار دهانه تخلیه سفیدکن بر مقدار شکست برنج سفید به دست آمده از سفیدکن مالشی دمشی

سعید فیروزی<sup>۱\*</sup>، سعید مینایی<sup>۲</sup>، میرحسین پیمان<sup>۳</sup> و حمید فتوحی<sup>۴</sup>

۱- دانشجوی دوره دکتری واحد علوم و تحقیقات دانشگاه آزاد اسلامی، تهران

۲- استادیار گروه مکانیک ماشین آلات دانشکده کشاورزی، دانشگاه تربیت مدرس

۳- استادیار گروه مکانیک ماشین آلات دانشکده کشاورزی، دانشگاه گیلان

۴- استادیار گروه مکانیک ماشین آلات دانشکده کشاورزی، دانشگاه گیلان

## چکیده

شکست برنج در حین عملیات تبدیل، از جمله دغدغه‌های فراوری این محصول در کشور ما محسوب می‌شود. قیمت برنج شکسته، حدود ۳۰ تا ۵۰ درصد قیمت برنج سالم است. از این‌رو تحقیق در مورد بررسی اثر پارامترهای مهم بر عملکرد دستگاههای تبدیل شلتوك، امری ضروری است. به‌همین منظور در قسمتی از مطالعات مربوط به بررسی پارامترهای مؤثر بر عملکرد سفیدکنهای مالشی دمشی در مؤسسه تحقیقات برنج کشور، اثر آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن و اثر فشار دهانه تخلیه دستگاه بر مقدار شکست برنج سفید حاصله بررسی گشت. سطوح آهنگ تغذیه مواد عبارت از چهار سطح ۳۰۰، ۲۵۰، ۲۰۰ و ۱۵۰ کیلوگرم در ساعت و سطوح فشار دهانه تخلیه سفیدکن عبارت از چهار سطح ۱۷۵، ۱۵۰، ۱۲۵ و ۲۰۰ گرم بر سانتی‌متر مربع بودند. ارقام مورد بررسی نیز شامل سه رقم برنج متداول در استان گیلان به نامهای غریب (دانه‌کوتاه)، بینام (دانه‌متوسط) و خزر (دانه‌بلند) بود. نتایج نشان داد با افزایش آهنگ تغذیه مواد به درون سفیدکن، در ابتدا، مقدار شکست برنج سفید حاصله، کم و سپس زیاد شد. در ضمن بیشترین و کمترین مقادیر شکست مربوط به ارقام خزر و غریب بود. مقایسه میانگین کل تیمارهای صفت شکست نشان داد تیمارهای مناسب، از نظر ترکیب فشار دهانه تخلیه و آهنگ ورود مواد برای رقم بینام، ترکیب فشار دهانه تخلیه سفیدکن را بهترین تیمار می‌داند. این ترکیب بر حسب سه متغیر آهنگ ورود مواد، فشار دهانه تخلیه سفیدکن و ضریب رعنایی دانه شلتوك به دست آمد.

\* مسؤول مکاتبات مقاله: saeed.firouzi@yahoo.com

**واژگان کلیدی:** تبدیل شلتونک، سفیدکن مالشی دمشی، فشار درون محفظه سفیدکن.

## ۱- مقدمه

برنج، غذای اصلی و منبع درآمد میلیونها نفر در جهان بوده و در آینده نیز خواهد بود. در ایران نیز هزاران خانوار بهویژه در مناطق شمالی کشور، از طریق کشت این محصول، امرار معاش می کنند. علی رغم دشواریهای موجود در تولید برنج، متاسفانه حجم قابل توجهی از آن به دلیل عوامل مختلف کاشت تا مصرف به هدر می رود. در کشورهای در حال توسعه، ضایعات پس از برداشت محصولات کشاورزی شامل کوییدن محصول، خشک کردن، نگهداری، حمل و نقل و تبدیل آن، در حدود ۳۰-۴۰ درصد از کل محصول تولیدی را شامل می شود [۱]. بنابراین کاهش ضایعات در این مرحله نقش بسیار مؤثری در افزایش تولید و افزایش بهرهوری خواهد داشت. ضایعات کمی و کیفی پس از برداشت برنج، در کشورهای در حال توسعه، از اصلی ترین دغدغه های موجود در این کشورهاست [۲]. در این میان، شکست دانه های برنج در جریان عملیات تبدیل شلتونک، از شخص ترین نمودهای آن به حساب می آید. قیمت برنج شکسته ۳۰ تا ۵۰ درصد قیمت برنج سالم است و بر اساس یک برآورد ساده، زیان مالی ناشی از این پدیده تنها در استان گیلان در سال ۱۳۷۷ ۱۹ میلیارد تومان بوده است [۳].

تحقیقات دانشمندان نشان داده است که عوامل مهم زیادی بر کیفیت تبدیل شلتونک اثر می گذارد [۴]. کونزی (۱۹۶۴)، این عوامل را به دو دسته شامل عوامل رقمی<sup>۱</sup> و عوامل مهندسی<sup>۲</sup>- تقسیم بندی نمود [۵]. عوامل رقمی شامل ویژگیهای فیزیکی- مکانیکی دانه شلتونک می باشد، در حالی که عوامل مهندسی شامل عملیات ماشینی برداشت، حمل و نقل، خشک کردن، انبارداری و تبدیل است [۵]. ترک در دانه های برنج، شکم سفیدی، درصد رطوبت، شکل و سختی دانه ها، نوع و طراحی وسیله سفیدکن، از جمله عوامل مؤثر بر شکست دانه برنج در فرایند سفیدکنی است.

[۶]. سرعت دو محفظه سفیدکن نیز از عوامل مهم مهندسی، به حساب می آیند [۶، ۷، ۸]. تحقیق خوش تقاضا و همکاران (۱۳۸۰) نشان داد اثر مقدار برنج ورودی و فاصله تیغه تا همزن در سفیدکن اصطکاکی بر میزان شکست و نسبت سفید شدگی آن معنادار بوده است به نحوی که بهترین حالت کاری دستگاه در مقدار ورودی ۲۵۰ kg در ساعت و با تیغه چپ و فاصله ۵ m می باشد [۹]. محمد عبدالرحمن و همکاران (۱۹۹۶) در جریان بررسی فن آوری تبدیل برنج در کشور بنگلادش، علاوه بر ساختار نامناسب سفیدکنهای موجود، تنظیمات نامناسب آنها را از جمله مسایل اساسی در بحث تبدیل برنج عنوان می کنند [۱۰]. افضلی نیا و همکاران (۲۰۰۲)، طی تحقیق خود در منطقه فارس به این نتیجه رسیدند که درصد رطوبت بهینه برای شلتونک به منظور تبدیل ارقام محلی ۱۲-۱۴ درصد بوده و در ضمن سیستم تبدیل شامل سه سفیدکن سایشی به صورت سری با یک سفیدکن مالشی، بهترین انتخاب از نظر کاهش مقدار شکست در دانه های برنج سفید محسوب می گردد [۱۱]. بنابراین با توجه به موارد مذکور، تحقیق در خصوص بررسی اثر عوامل فیزیکی محصول و عوامل مهندسی ماشینهای تبدیل بر پارامترهای عملکردی مهم دستگاههای تبدیل، نظیر درصد شکست برنج سفید خروجی، امری ضروری به نظر می رسد. از این رو با توجه به اهمیت ویژه عملیات سفیدکنی در مجموعه عملیات تبدیل شلتونک، در این تحقیق اثر دو عامل ماشینی به نامهای آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن و فشار دهانه که تخلیه دستگاه و اثر یک عامل رقمی به نام شکل دانه که پایدارترین عامل رقمی به شمار می رود [۱۲]، بر مقدار شکست برنج سفید حاصل از سفیدکن مالشی دمشی مورد مطالعه قرار گرفت.

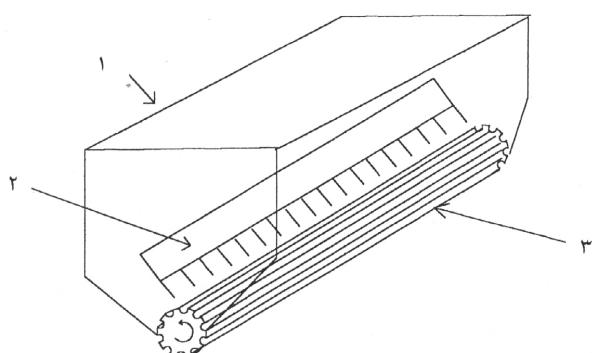
3. Perforated sheet

1. Varietal Factors  
2. Engineering Factors

$$e = \text{ضریب رعنایی}, \quad l = \text{طول دانه (mm)} \quad w = \text{عرض دانه (mm)}$$

جهت انجام عمل نمونه برداری، نیاز به خشک کردن شلتونک بود. از این رو عمل خشک کردن شلتونک به کمک یک خشک کن خوابیده تا ارتفاع ۲۰۵ mm انجام گرفت. توضیح آنکه تحقیق صبوری (۱۳۸۱) نشان داد که درصد رطوبت شلتونک در لایه های به عمق ۲۰۵ از بستر خشک کن خوابیده، اختلاف معناداری ندارند [۱۵]. دمای خشک کن در محدوده ۳۵-۴۰°C تنظیم گردید [۱۶]. هر ۱۵ دقیقه یک بار، با استفاده از رطوبت سنج شلتونک، درصد رطوبت دانه ها تعیین می شد. پس از رسیدن به درصد رطوبت بهینه (محدوده ۹-۸ درصد)، بالا فاصله، خشک کن خاموش شد و شلتونکها درون کيسه های پلاستیکی، قرار داده شدند تا بدین ترتیب از تبادل رطوبت با هوای محیط جلوگیری شود. لازم به ذکر است تحقیقات فیروزی (۱۳۸۲) نشان داد که رطوبت ۹-۸ درصد بهترین محدوده رطوبتی برای تبدیل شلتونک ارقام خزر، بی نام و غریب بوده است [۱۷].

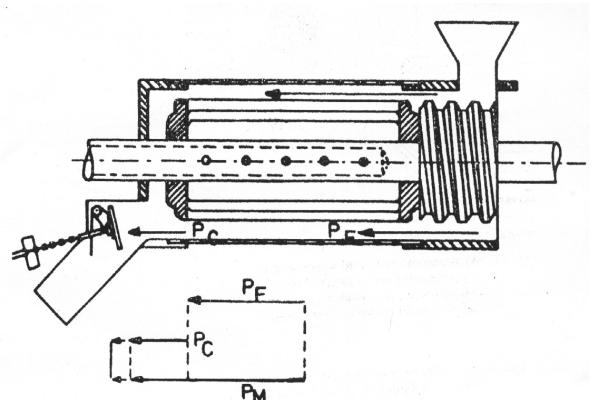
برای تغییر آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن، از مکانیزم شکل ۲ استفاده شد. این وسیله شامل یک غلتک شیاردار است که از طریق یک جفت پولی، حرکت خود را از یک الکترو موتور کوچک دریافت می کند. آهنگ تغذیه مواد، از طریق جابجایی شانه شماره ۲ تا غلتک شیاردار شماره ۳ قابل تنظیم است. فاصله شانه مذکور تا غلتک برای تأمین مقادیر مختلف ورود مواد (مخلوط برنج قهوه ای و شلتونک) به درون سفیدکن، برای ارقام مختلف مورد بررسی، تعیین شد.



## ۲- مواد و روشها

این تحقیق بر روی سفیدکن مالشی دمشی<sup>۱</sup> با نام JET PEARLER گرفت. شکل ۱ اجزای این سفیدکن را نشان می دهد. این دستگاه در دهه ۱۹۶۰ میلادی به وسیله Ζαπینیها ابداع شد [۱۳]. اگرچه این ماشین، از اصل ماش برای تبدیل مخلوط برنج قهوه ای و شلتونک به برنج سفید استفاده می کند اما به دلیل فقدان تیغه نسبت به سفیدکنهای انگلبرگ<sup>۲</sup> (سفیدکنهای تیغه ای سنتی مرسوم در شمال کشور)، شکست کمتری را به دنبال خواهد داشت. به علاوه با ارسال جریان هوا به درون محفظه تبدیل، برنج در حال تبدیل را خنک و براق می کند [۱۳].

شلتونک مورد نیاز، از یک منطقه تهیه شد تا بدین ترتیب تأثیر اثرات به زراعی بر نتایج آزمایش، به حداقل ممکن برسد. در ابتدا ضریب رعنایی<sup>۳</sup> دانه های شلتونک با تعیین ابعاد آنها و به کمک رابطه زیر تعیین شد [۱۴]:



شکل ۱ نمایی از سفیدکن مالشی دمشی - مقدار فشار دهانه تخلیه دستگاه به کمک جابجایی وزنه روی لنگ قابل تغییر است ( $P_F$ = فشار تغذیه،  $P_m$ = فشار مخالف در دهانه تخلیه سفیدکن و  $P_C$ = فشار تبدیل) [۱۳]

$$e = \frac{l}{w} \quad (1)$$

که در این رابطه:

1. Jet Pearler
2. Engelberg
3. Slenderness Ratio

تخلیه می‌باشد، بر حسب گرم بر سانتیمتر مربع بیان شده است [۸]. از این رو ترجیحاً در تحقیق حاضر با حذف شتاب ثقل زمین (g) و ضریب ۱۰، فرمول ساده زیر برای محاسبه مقدار فشار در دهانه تخلیه سفیدکن به دست خواهد آمد.

$$P = \frac{\left(\frac{mL}{2}\right) + (ML_X)}{a \times \left(\frac{\pi D^2}{4}\right)} \quad (3)$$

طرح آزمایشی مورد استفاده، عبارت از آزمایش فاکتوریل با سه فاکتور آهنگ تغذیه مواد به درون سفیدکن (در چهار سطح ۳۰۰، ۲۵۰، ۲۰۰، ۱۵۰ در ساعت)، فشار دهانه تخلیه سفیدکن (در چهار سطح ۱۷۵، ۲۰۰، ۱۵۰، ۱۲۵ g/cm) و رقم شلتوك (در سه سطح کوتاه، متوسط و بلند)، در قالب طرح پایه بلورکهای کامل تصادفی با سه تکرار می‌باشد. سطوح آهنگ تغذیه مواد به درون سفیدکن، براساس مقادیر مشابه با سفیدکنهای تیغه‌ای مرسوم در کشورمان، یعنی k=۱۵۰-۳۰۰ در ساعت، انتخاب گردید [۱۸] و سطوح فشار دهانه تخلیه مواد نیز براساس تحقیق آزمایشگاهی یاماشیتا<sup>۱</sup> و گوتو<sup>۲</sup> انتخاب شد. فشار درون محفظه سفیدکن در آزمایشها این پژوهشگران در محدوده تقریبی ۱۰۵-۱۷۸ g/cm<sup>2</sup> قرار داشت [۸].

در مرحله انجام آزمایش، بسته‌های بیست کیلوگرمی شلتوك پوست کنده شده مطابق با نقشه آزمایش، وارد دستگاه تنظیم تغذیه گردید. پس از حدود ۳ دقیقه از کار سفیدکن، حدود نیم کیلوگرم برنج سفید برای اندازه‌گیری درصد شکست، از محل تخلیه دستگاه جمع‌آوری شد. نمونه‌ها درون کیسه‌های پلاستیکی قرار داده شد و به آزمایشگاه منتقل شد. برای تعیین درصد شکست برنج سفید حاصله، ابتدا به کمک دستگاه الک ارتعاشی و سپس برای تکمیل کار، با روش دستی عمل تفکیک دانه‌های سالم و شکسته از یکدیگر انجام گرفت. لازم به ذکر است که طبق تعریف، دانه سالم به دانه‌ای اطلاق می‌شود که طول آن از سه‌چهارم طول یک دانه کامل بیشتر باشد [۶]. در خاتمه نتایج به

1. Yama Shita  
2. Goto

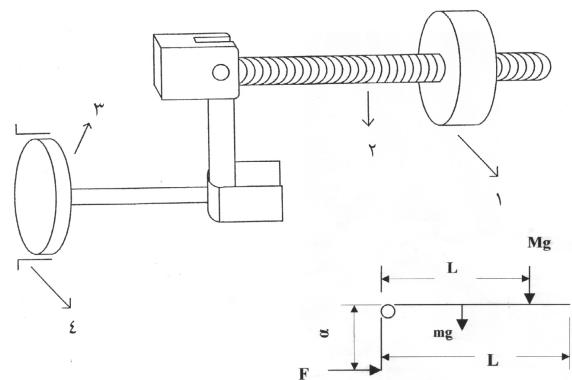
شکل ۲ اجزاء مقسوم مورد استفاده: ۱- صندوق بذر ۲- شانه ۳- غلتک شیاردار

مطابق شکل ۳، برای تغییر فشار دهانه تخلیه سفیدکن نیز از یک مکانیزم وزنه و لنگ استفاده گردید. به منظور تأمین مقادیر مختلف فشار دهانه تخلیه سفیدکن، وزنه شماره ۱ بر روی پیچ حامل شماره ۲ جایه‌جا می‌شد. بدیهی است که با نوشتن شرط تعادل برای گشتاورها، می‌توان به فرمول نهایی زیر برای محاسبه مقدار فشار در دهانه تخلیه رسید:

$$P = \frac{\left(\frac{mgL}{2}\right) + (MgL_X)}{a \times \left(\frac{\pi D^2}{4}\right)} \times 10 \quad (2)$$

که در این رابطه:

$m =$  جرم وزنه(g)،  $M =$  جرم پیچ حامل وزنه(g)،  $a =$  فاصله طولی وزنه تا دهانه تخلیه(cm)،  $L =$  طول پیچ(cm)،  $L_X =$  فاصله طولی وزنه تا دهانه تخلیه(cm)،  $D =$  قطر عمودی مرکز ثقل وزنه تا دهانه تخلیه(cm) و  $g =$  دریچه تخلیه(cm).



شکل ۳ مکانیزم وزنه و لنگ: ۱-وزنه ۲-پیچ هادی ۳-دریچه دهانه تخلیه دستگاه سفیدکن

که البته فشار دهانه تخلیه سفیدکن (P) در رابطه مذکور بر حسب کیلو پاسکال محاسبه خواهد شد. با توجه به اینکه در منابع موجود، فشار درون محفظه سفیدکن که از آثار فشار دهانه

تخلیه سفیدکن و رقم شلتوك در سطح احتمال ۱٪، معنادار شده است. اثر متقابل آهنگ ورود مواد و فشار دهانه تخلیه در سطح احتمال ۱٪ و اثر متقابل رقم در فشار دهانه تخلیه نیز در سطح احتمال ۵٪ معنادار شده‌اند.

شکل ۴ نشان می‌دهد ارقام خزر و غریب، به ترتیب بیشترین و کمترین مقادیر شکست را در پی داشته‌اند. در خصوص توجیه این روند می‌توان گفت که ارقام بلند به دلیل طول بیشتر، مقاومت خمینی کمتری در مقایسه با ارقام کوتاه‌تر دارند [۱۹]. از سوی دیگر، معمولاً عرض و ضخامت دانه‌های بلند در مقایسه با عرض و ضخامت ارقام دیگر کوچک‌تر است. بنابراین، از این نظر نیز با کاهش مقدار ممان اینرسی (I)، مقدار تنفس خمینی وارد بر این دانه‌ها از دانه‌های کوتاه‌تر کمتر خواهد بود. در نتیجه بیشتر بودن مقدار شکست رقم بلند خزر نسبت به ارقام بی‌نام و غریب، امری طبیعی به نظر می‌رسد. افزون بر آن مطابق با همین دلیل، بیشتر بودن مقدار شکست رقم بینام در مقایسه با رقم غریب، قابل تفسیر است.

همانطور که گفته شد، اثر آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن بر درصد شکست برنج سفید به دست آمده در سطح احتمال ۱٪ معنادار شده است. شکل ۵ نشان می‌دهد درصد شکست برنج سفید در ابتدا کم بوده و سپس، بعد از یک ثبات موضوعی در سطوح ۲۰۰-۲۵۰ kg بر ساعت، مجددًا افزایش یافته است. در خصوص این روند باید گفت علی‌رغم پیچیدگیهای خاصی که در فرایند شکست دانه‌های برنج در محفظه سفیدکن وجود دارد اما واضح است که فشار درون محفظه سفیدکن و ضربات مکانیکی وارد بر دانه‌های برنج از عوامل مهم در فرایند تبدیل برنج قهقهه‌ای به برنج سفید و شکست دانه‌ها محسوب می‌شوند. تردیدی نیست که با افزایش آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن، مقدار فشار داخل محفظه، افزایش خواهد یافت. اما در تقابل با این موضوع، پدیده افزایش آهنگ تخلیه برنج سفید نیز مطرح می‌شود که به دنبال آن، زمان قرارگیری دانه‌های برنج در محفظه سفیدکن، کاهش می‌باید و اثری معکوس در ارتباط با شکست

کمک نرم افزار MSTAC مورد تجزیه آماری قرار گرفت و تعیین معادله رگرسیونی نیز به کمک نرم افزار SPSS انجام شد.

### ۳- نتایج و بحث

بر اساس طبقه‌بندی مرکز منابع ژنتیک مؤسسه تحقیقات بین‌المللی برنج، جدول ۱، مؤید آن است که ارقام خزر، بی‌نام و غریب به ترتیب جزو ارقام بلند، متوسط و کوتاه می‌باشند [۱۴]. جدول ۲ تجزیه واریانس نتایج حاصل از آزمایش حاضر را نشان می‌دهد. مطابق با این جدول، اثر آهنگ ورود مواد، فشار دهانه

جدول ۱ میانگین ابعاد مورد اندازه‌گیری (mm) و ضرائب رعنائی

رقم	بعضی از ابعاد	محاسبه شده		
		نسبت رعنائی	عرض	طول
۴/۰۱	خرز	۱/۶۵	۲/۰۱	۸/۰۶
۲/۹۷	بینام	۱/۷۲	۲/۳	۶/۸۱
۱/۸۱	غریب	۱/۷۷	۳/۰۹	۵/۵۷

جدول ۲ نتایج تجزیه واریانس اثر رقم، آهنگ ورود مواد و فشار دهانه خروجی سفیدکن بر مقدار شکست برنج سفید به دست آمده از سفیدکن مالشی دمشی

رقم	مطالعه تغییرات آزادی درجه	MS	
		آزادی	درجه
۰/۰۷۴۹**	۲	A	
~۰/۰۱۶**	۳	B	دبی جرمی
۰/۰۰۱ns	۶	AB	رقم × دبی جرمی
۰/۰۵۶**	۳	C	فشار دهانه خروجی سفیدکن
۰/۰۰۳*	۶	AC	رقم × فشار دهانه سفیدکن
۰/۰۰۳**	۹	BC	دبی جرمی × فشار دهانه
۰/۲۰۰ ns	۱۸	ABC	رقم × دبی جرمی × فشار دهانه
۰/۰۰۱	۹۴	E	خطا

C.V.=۱/۸/۵۹

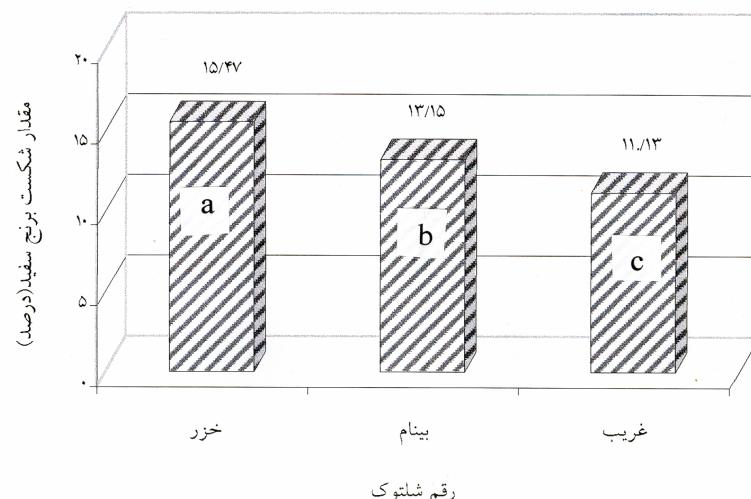
۱. جدول بر پایه تبدیلات انجام گرفته تنظیم شده است.

\* معنادار در سطح احتمال ۵٪

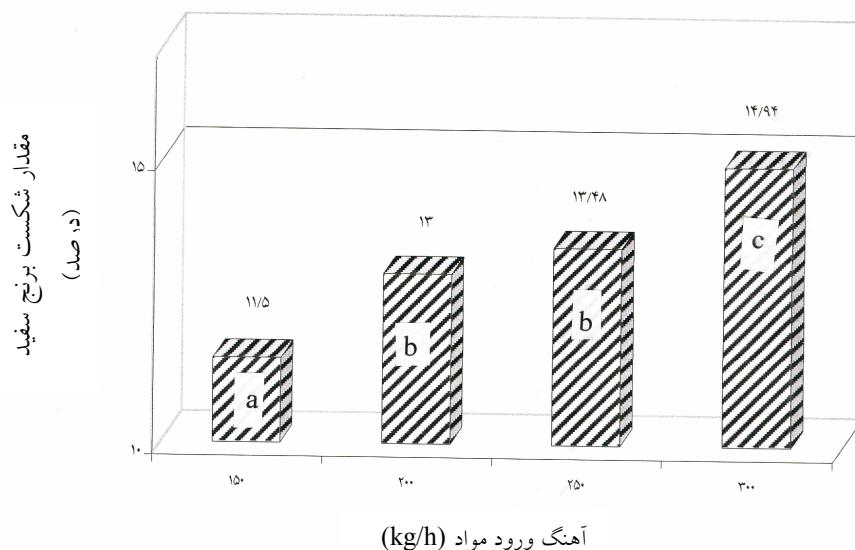
\*\* معنادار در سطح احتمال ۱٪

ns غیر معنادار

دانه‌ها خواهد داشت.



شکل ۴ مقایسه میانگینهای درصد شکست برنج سفید برای ارقام مختلف (دانکن ۱٪)



شکل ۵ مقایسه میانگینهای درصد شکست برنج سفید در سطوح مختلف آهنگ ورود مواد (دانکن ۱٪)

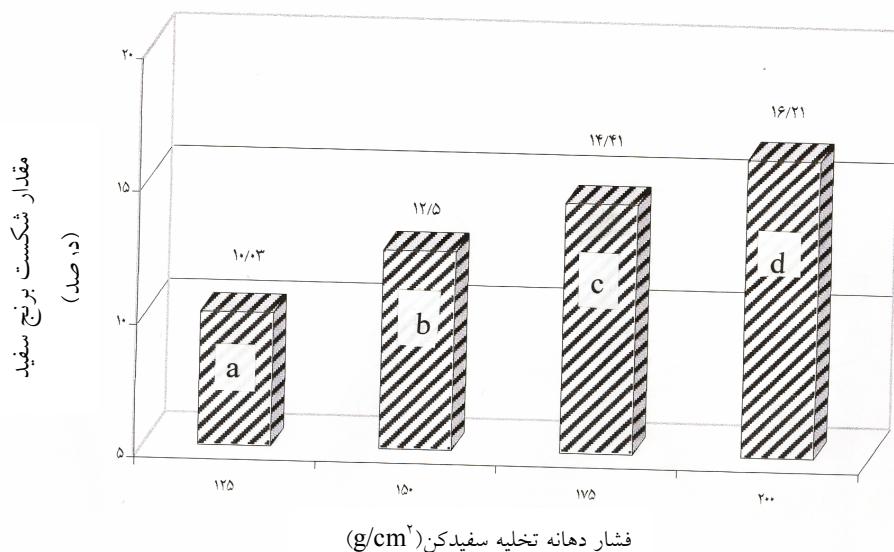
روندي سعودي نداشته باشد. از اين رو در سطح  $150\text{ kg}/\text{h}$  شکست برنج سفید، کمترین مقدار داشته است و با افزایش فشار دهانه تخلیه تا سطح  $200\text{ kg}/\text{h}$ ، فشار داخل محفظه

بنابراین شاید بتوان گفت که تقابل این دو پدیده، سبب خواهد شد در سطوح مختلف آهنگ ورود مواد، علی‌رغم افزایش طبیعی فشار درون محفظه، مقادیر شکست در برنج سفید حاصله، صرفأً

می‌دهد که با افزایش فشار دهانه تخلیه، بر مقدار شکست برج سفید افزوده می‌شود. البته در دامنه مورد بررسی، شکست دانه‌ها روندی صعودی دارد. در توجیه این فرایند می‌توان گفت که مطابق با شکل ۱، فشار درون محفظه سفیدکن، برآیند نیروی رو به جلوی مارپیچ انتقال و نیروی رو به عقب سوپاپ تخلیه برج سفید است [۱۲]. که البته با توجه به ثابت بودن سرعت مارپیچ انتقال و آهنگ ورود مواد به نظر می‌رسد که تنها عامل مؤثر بر فشار درون محفظه، فشار دهانه تخلیه برج خواهد بود. بنابراین بدیهی است که با افزایش فشار دهانه تخلیه، بر مقدار شکست برج سفید حاصله افزوده شود. نتایج حاصل از تحقیق آزمایشگاهی یاماشیتا و گوتون شان داد که برای رقم IR8، با افزایش فشار درون محفظه سفیدکن، از مقدار  $105/4 \text{ g/cm}^2$  تا  $178/2 \text{ g/cm}^2$ ، به میزان  $13/4$  درصد بر مقدار شکست برج سفید به دست آمده افزوده شد. همچنین برای رقم Japonica نیز همین روند افزایش شکست مشاهده شد. این موضوع نشان می‌دهد فشار وارد بر دانه‌ها در محفظه سفیدکن، درصد شکست دانه‌های برج را افزایش می‌دهد [۸].

بیشتر می‌شود و طبعاً، بر مقدار شکست دانه‌ها افزوده خواهد شد. با رسیدن آهنگ ورود مواد به سطح  $250 \text{ kg/h}$  مقدار شکست، تفاوت معناداری پیدا نکرده است که البته مطابق با توضیحات مذکور شاید بتوان گفت که در این زمان پدیده افزایش آهنگ تخلیه برج سفید، زمان قرارگیری دانه‌ها را در محفظه سفیدکن کاهش می‌دهد که این امر به نوبه خود، مقدار شکست را کم می‌کند [۲۰] و در نتیجه در مقابل پدیده منفی افزایش فشار درون محفظه سفیدکن، اثر مشتبه ایجاد می‌کند که می‌تواند موقتاً روند تأثیر منفی فشار درون محفظه را بر مقدار شکست برج سفید متوقف کند. نمودار مذکور نشان می‌دهد با افزایش بیشتر آهنگ ورود مواد، مجدداً در مقدار شکست برج سفید خروجی افزایش معناداری به وقوع می‌پیوندد. در این زمان، اگرچه فشار داخل محفظه سفیدکن زیاد می‌شود ولی به دلیل ثابت ماندن مساحت دهانه تخلیه، آهنگ تخلیه مواد، تغییر چندانی نخواهد کرد و در نتیجه بر مقدار شکست برج سفید افزوده می‌شود.

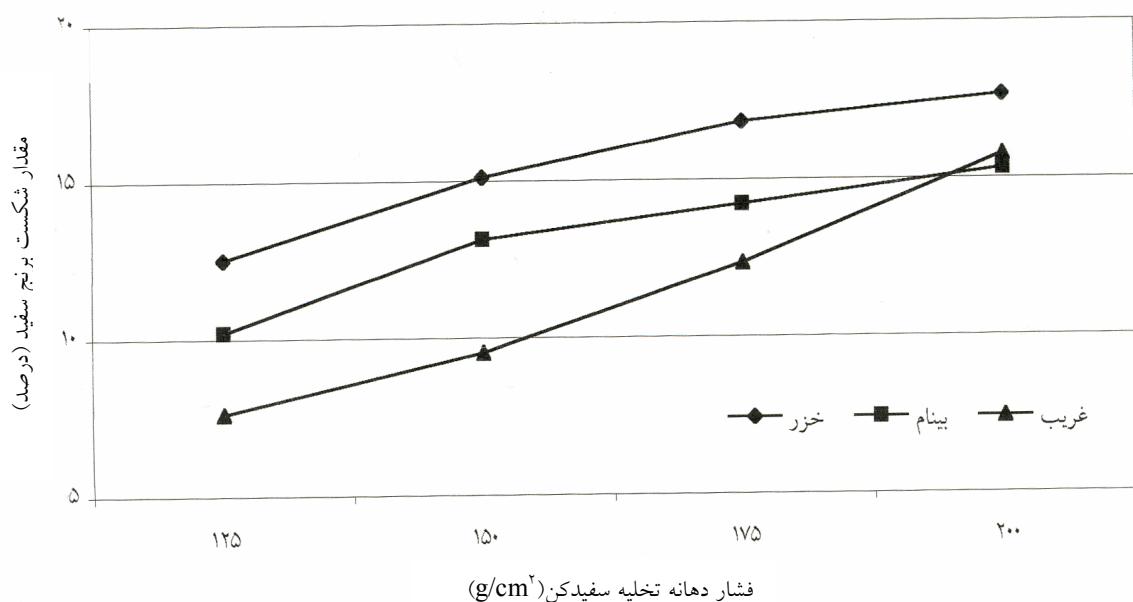
اثر عامل فشار دهانه تخلیه سفیدکن، در سطح احتمال ۱٪ بر مقدار شکست برج سفید معنادار شده است. شکل ۶ نشان



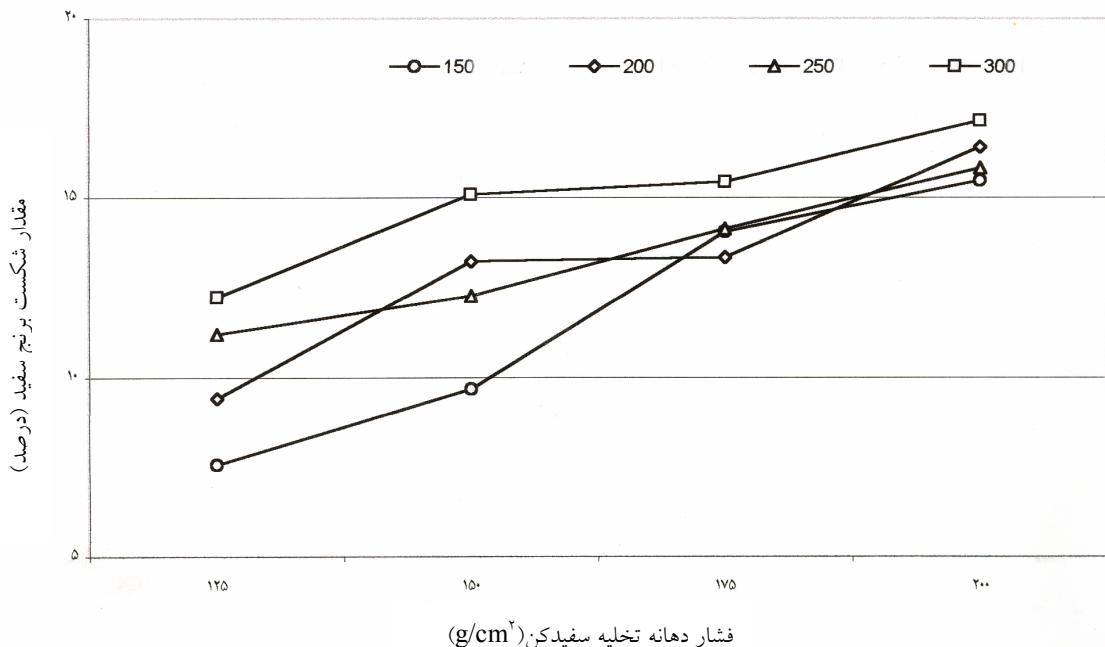
شکل ۶ مقایسه میانگینهای درصد شکست برج در سطوح مختلف فشار دهانه تخلیه سفیدکن مالشی دمشی (دانکن ۰/۱٪)

همان طور که قبل از گفته شد، اثر متقابل آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن در فشار دهانه تخلیه آن، بر درصد شکست برنج سفید حاصله، در سطح احتمال ۱٪ معنادار شده است. این امر نشان می‌دهد که مقدار شکست برنج سفید در سطوح مختلف آهنگ ورود مواد و فشار دهانه تخلیه برنج سفید متفاوت می‌باشد. شکل ۸، این اثر متقابل را نشان می‌دهد. همانطور که قبل از نیز گفته شد، فشار درون محفظه سفیدکن، برآیند دو فشار دهانه تخلیه و فشار رویه جلوی مارپیچ می‌باشد [۱۳] و از سوی دیگر، فشار رویه جلوی مارپیچ تحت تأثیر آهنگ ورود مواد قرار می‌گیرد. نمودار مذکور نشان می‌دهد که به طور کلی

معنادار شدن اثر متقابل رقم در فشار دهانه تخلیه نشان می‌دهد بین مقادیر شکست برنج سفید حاصل از سفیدکن مورد نظر برای ارقام مختلف در سطوح متفاوت فشار دهانه تخلیه، اختلاف معناداری وجود دارد. شکل ۷، این اثر متقابل را نشان می‌دهد. بر طبق این نمودار، اگرچه رقم کوتاه غریب، در مجموع کمترین مقدار شکست را در سطوح مختلف فشار به دنبال داشته است، اما افزایش شکست این رقم به ازای افزایش مقدار مفروضی از فشار دهانه تخلیه سفیدکن، بیشتر از سایر ارقام بوده است. این موضوع احتمالاً می‌تواند با توجه به شکل دانه‌ها، به پیچیدگی‌های نحوه انتشار نتش در محفظه سفیدکن مرتبط باشد.



شکل ۷ اثر متقابل رقم شلتوك و فشار دهانه تخلیه سفیدکن مالشی دمشی بر درصد شکست برنج سفید



شکل ۸ اثر متقابل آهنگ ورود مواد و فشار دهانه تخلیه سفیدکن بر درصد شکست برنج

را افزایش دهند. یعنی ترکیبی مناسب‌تر خواهد بود که آهنگ ورود مواد در آن بیشتر باشد. بنابراین، بهتر است برای رقم بینام ترکیب فشار دهانه تخلیه  $125 \text{ g/cm}^3$  و آهنگ ورود مواد  $250 \text{ kg/h}$  و برای رقم خزر از ترکیب آهنگ  $300 \text{ kg/h}$  و فشار دهانه  $125 \text{ g/cm}^3$  بکار برد شود و برای رقم غریب با توجه به همسان بودن تیمارهای مربوط به حداقل شکست آن از نظر آهنگ ورود مواد، ترجیحاً بهتر است از تیماری استفاده شود که احتمالاً درجه سفیدی بیشتری را به دنبال داشته باشد؛ بنابراین بهترین تیمار برای رقم غریب، آهنگ ورود مواد  $150 \text{ kg/h}$  و فشار دهانه تخلیه  $150 \text{ g/cm}^3$  می‌باشد.

به منظور تعیین رابطه رگرسیونی برای تخمین مقدار شکست برنج سفید بر حسب سه متغیر آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن (D)، فشار دهانه تخلیه سفیدکن (P) و ضریب رعنایی دانه شلتوك (S)، پس از آزمون و خطأ، بهترین و ساده‌ترین معادله ممکن، معادله درجه اول سه متغیره تشخیص داده شد. بر این اساس مدل مورد نظر به شکل زیر نوشته شد.

$$sh = a_1 \times S + a_2 \times P + a_3 \times D + a_4 \times P \times S + a_5 \times D \times S + a_6 \times D \times P + a_7 \times S \times P \times D + a_8$$

با افزایش فشار دهانه تخلیه، مقدار شکست برنج سفید در تمامی سطوح آهنگ ورود مواد، تقریباً به یک سو تمایل پیدا می‌کند و به عبارت روشن‌تر مقادیر شکست به هم نزدیک می‌شوند. در این خصوص شاید بتوان گفت با افزایش فشار درون محفظه که در آهنگ  $300 \text{ kg/h}$  و فشار دهانه تخلیه  $200 \text{ g/cm}^3$  به مقدار ماقریم خود می‌رسد، دانه‌های برنج به یکدیگر نزدیک و نزدیک‌تر می‌شوند به نحوی که دانه‌ها به یکدیگر تکیه کرده و فضای کافی برای تأثیرنشهای خمیشی به حداقل می‌رسد. در نتیجه، مقدار شکست در فاصله بین دیبهای بالا، جهش کمتری پیدا می‌کند.

جدول ۳، مقایسه میانگین کل تیمارهای شکست را نشان می‌دهد. مطابق با جدول مذکور، بهترین تیمارها برای دست‌یابی به حداقل شکست برای ارقام مورد بررسی در جدول ۴ مرتب شده‌اند. در خصوص ارقام بی‌نام و خزر با توجه به عدم معناداری طیف گسترده‌تری از ترکیبات آهنگ ورود مواد و فشار دهانه تخلیه، ترجیحاً باید از ترکیباتی استفاده کرد که سرعت انجام کار

جدول ۳ مقایسه میانگینهای کل تیمارها برای درصد شکست برج

رقم <sup>۱</sup>	آهنگ ورود مواد <sup>۲</sup>	فشار دهانه تخلیه <sup>۳</sup>	درصد شکست <sup>۴</sup>	*سطوح معناداری
K	D4	P4	۱۸/۸۶	A
K	D3	P4	۱۸/۰۲	AB
K	D4	P3	۱۷/۹۷	AB
K	D4	P2	۱۷/۳۹	ABC
K	D3	P3	۱۷/۱۰	ABCD
K	D2	P4	۱۷/۹۳	ABCD
K	D2	P3	۱۶/۸۵	ABCDE
G	D1	P4	۱۶/۸۴	ABCDE
K	D1	P4	۱۶/۷۹	ABCDE
B	D4	P4	۱۶/۵۲	ABCDEF
G	D2	P4	۱۶/۲۴	ABCDEFG
G	D4	P4	۱۶/۱۲	ABCDEFG
B	D3	P3	۱۶/۱۱	ABCDEFG
B	D2	P4	۱۶/۰۶	ABCDEFG
B	D4	P2	۱۵/۹۱	ABCDEFG
B	D3	P4	۱۵/۷۶	ABCDEFGH
K	D3	P2	۱۵/۶۶	ABCDEFGHI
K	D1	P3	۱۵/۵۰	ABCDEFGHI
G	D1	P3	۱۴/۸۷	ABCDEFGHIJ
K	D2	P2	۱۴/۶۷	ABCDEFGHIJK
B	D4	P3	۱۴/۵۷	ABCDEFGHIJK
K	D4	P1	۱۴/۴۵	ABCDEFGHIJKL
B	D2	P3	۱۴/۳۳	ABCDEFGHIJKL
G	D4	P3	۱۳/۹۰	BCDEFGHIJKLM
G	D3	P4	۱۳/۸۰	BCDEFGHIJKLM
K	D3	P1	۱۳/۸۰	BCDEFGHIJKLM
B	D3	P2	۱۳/۷۹	BCDEFGHIJKLM
B	D1	P4	۱۲/۹۶	CDEFGHIJKLMN
K	D1	P2	۱۲/۸۷	CDEFGHIJKLMN
B	D2	P2	۱۲/۷۰	DEFGHIJKLMN
G	D2	P2	۱۲/۳۶	EFGHIJKLMN
B	D4	P1	۱۲/۲۴	FHIJKLMN
G	D4	P2	۱۲/۱۷	FHIJKLMN
B	D1	P3	۱۱/۹۲	GHIJKLMN
G	D3	P3	۱۱/۵۰	HJKLMNO
K	D1	P1	۱۱/۴۷	IJKLMNO
B	D3	P1	۱۰/۹۲	JKLMNOP
K	D2	P1	۱۰/۵۷	KLMNOP
B	D1	P2	۱۰/۳۸	LMNOP
B	D2	P1	۱۰/۳۱	LMNOP
G	D4	P1	۱۰/۱۸	MNOP
G	D2	P3	۹/۳۶	NOPQ
G	D3	P1	۹/۱۱	NOPQ
G	D3	P2	۷/۹۹	OPQ
B	D1	P1	۷/۶۴	PQ
G	D2	P1	۷/۴۹	PQ
G	D1	P2	۷/۳۲	QR
G	D1	P1	۴/۳۹	R

\* اختلاف تیمارهایی که دارای حروف مشابه هستند، طبق آزمون دانکن در سطح احتمال ۵٪ معنادار نیست.

۱ رقم شامل سه رقم خزر K= ، بینام B= و غریب G=

۲ آهنگ ورود مواد شامل چهار سطح D4=۳۰۰، D3=۲۵۰، D2=۲۰۰، D1=۱۵۰ کیلوگرم در ساعت

۳ فشار دهانه تخلیه شامل چهار سطح P4=۲۰۰ و P3=۱۷۵، P2=۱۵۰ و P1=۱۲۵ گرم بر سانتی متر مربع

جدول ۴ بهترین ترکیبات تیمارها برای حداقل شکست برج سفید، برحسب فشار دهانه سفیدکن و آهنگ ورود مواد

خرز		بی‌نام		غريب	
آهنگ ورود مواد (kg/h)	فشار دهانه (g/cm <sup>2</sup> )	آهنگ ورود مواد (kg/h)	فشار دهانه (g/cm <sup>2</sup> )	آهنگ ورود مواد (kg/h)	فشار دهانه (g/cm <sup>2</sup> )
۲۰۰	۱۲۵	۱۵۰	۱۲۵	۱۵۰	۱۲۵
۱۵۰	۱۲۵	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰
۱۵۰	۱۵۰	۲۰۰	۱۲۵		
۲۵۰	۱۲۵	۲۵۰	۱۲۵		
۳۰۰	۱۲۵				
۲۰۰	۱۵۰				

جدول ۵ ضرایب رگرسیون و شاخصهای آماری مربوطه برای درصد شکست برج

سطح احتمال	t آزمون	خطای استاندارد	ضرایب رگرسیون	عامل
** ۰/۰۰۱	۳/۵۵۸	۰/۰۲۱	۷/۶۱۷×۱۰ <sup>-۲</sup>	D
** ۰/۰۰۰	۵/۵۴۶	۰/۰۳۸	۰/۲۱۲	P
** ۰/۰۰۱	۳/۶۲۸	۱/۳۳۲	۴/۸۳۲	S
* ۰/۰۱۱	-۲/۶۷۲	۰/۰۰۰	-۳/۵×۱۰ <sup>-۴</sup>	D×P
* ۰/۰۲۷	-۲/۲۸۵	۰/۰۰۸	-۱/۸×۱۰ <sup>-۲</sup>	S×P

ضرایب تبیین مدل:  $R^2 = 0/85$ 

\* معنادار در سطح احتمال ۵%

عدد ثابت مدل = -۳۰/۸۴

\*\* معنادار در سطح احتمال ۱%

هماهنگی دارد. ضرایب تبیین یا تشخیص مدل بیانگر آن است که در واقع حدود ۸۵٪ از مقادیر شکست با این مدل قابل توجیه است.

سپس به کمک نرم افزار SPSS، ضرایب غیر معنادار حذف و تنها ضرایب معنادار مطابق با جدول ۵ در نظر گرفته شدند. بدین ترتیب رابطه مذکور به شکل زیر به دست آمد:

$$Sh = -30/84 + 7/617 \times 10^{-2} \times D + 0/212 \times P + 4/832 \times S - 3/5 \times 10^{-4} \times D \cdot P - 1/8 \times 10^{-7} \times S \cdot P \quad (R^2 = 0/85)$$

که در این رابطه:

$Sh$  = مقدار شکست برج (درصد)،  $D$  = آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن (kg/h)،  $P$  = فشار دهانه تخلیه سفیدکن (g/cm<sup>2</sup>) و  $S$  = ضریب رعنایی (بدون بعد).

نکه قابل توجه این که اطلاعات مربوط به عوامل مؤثر بر درصد شکست برج سفید و سطوح معناداری آنها (مطابق با جدول تجزیه واریانس) با موارد مذکور در مدل به دست آمده

## ۴- نتایج و پیشنهادات

در این تحقیق مشخص شد عوامل ماشینی فشار دهانه تخلیه و آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن مالشی دمشی و اثرات متقابل آنها از فاکتورهای مهم از نظر تأثیر بر مقدار شکست برج سفید به دست آمده، می‌باشد. بررسیها نشان داد بهترین ترکیب آهنگ ورود مواد و فشار دهانه تخلیه سفیدکن مالشی دمشی، به ترتیب برای ارقام خزر، بی‌نام و غریب عبارت از (۳۰۰ kg/h) و (۳۰۰ kg/h)، (۱۲۵ g/cm<sup>2</sup>) و (۱۵۰ kg/h) و (۱۲۵ g/cm<sup>2</sup>)

- in agricultural produce, Agricultural Resources Center, Egypt.ACIAR proceeding 1980; 100: 1-10.
- [۳] پیمان میرحسین. بررسی عوامل شکستگی دانه در فرایند پوست کنی شلتوك. رساله دکتری دانشکده کشاورزی. دانشگاه تربیت مدرس ۱۳۷۸؛ ص ۱۲۶.
- [4] Ancheta CJ, Andales SC. Total milled and head rice recoveries of paddy as influenced by physico-varietal characteristics. Agricultural Mechanization in Asia. Africa and Latin America 1990; 21(1):53-58.
- [5] Kunze OR. Enviromental conditions and physical properties which produce fissures in rice. Ph.D. Dissertation, Michigan State University. USA, quoted in: Ancheta, C. J. and Andales, S. C. 1990. Total milled and head rice recoveries of paddy as influenced by its physico- varietal characteristics. Agricultural Mechaniz-ation in Asia, Africa and Latin America 1964; 21(1): 50-54.
- [6] Farouk SM, Islam MN. Effect of parboiling and milling parameters on breakage of rice grains, Agricultural Mechanization in Asia. Africa and Latin America 1995; 26(4):33-38.
- [7] Juma Omar S, Yamashita R. Rice drying, husking and milling-part III milling. agricultural mechanization in Asia. Africa and Latin America 1987; 18(4): 65-68.
- [8] Yamashita R, Goto K. The study of drying, husking and milling characteristics of rice grain (unpublished research) 1974, P. 19-31.

۱۵۰ g/cm<sup>۳</sup> می باشد.

بررسیها نشان داد بهترین و ساده‌ترین معادله‌ای که مقدار شکست دانه‌های برنج سفید را بر حسب سه متغیر آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن، فشار دهانه تخلیه سفیدکن و ضریب رعنایی دانه شلتوك توصیف می‌کند، یک معادله سه متغیره درجه اول به شکل زیر است:

$$Sh = -\frac{30}{84} + \frac{7}{617} \times 10^{-3} \times D + \frac{0}{212} \times P + \frac{4}{832} \times S - \frac{3}{5} \times 10^{-4} \times D \cdot P - \frac{1}{8} \times 10^{-7} \times S \cdot P \quad (R^2 = 0.85)$$

که در این رابطه داریم:  
 $Sh$  = مقدار شکست برنج (درصد)،  $D$  = آهنگ ورود مواد به درون سفیدکن (kg/h)،  $P$  = فشار دهانه تخلیه سفیدکن (g/cm<sup>3</sup>) و  $S$  = ضریب رعنایی (بدون بعد).

## ۵- سپاسگزاری

بدینوسیله از همکاری بسیاری دریغ پرسنل زحمت‌کش مؤسسه تحقیقات برنج کشور، به خصوص آقایان مهندس محمد رضا علیزاده، مهندس صمد صبوری، مهندس الله قلی‌پور، خانم مهندس حسینی و ریاست محترم مؤسسه تحقیقات برنج کشور، جناب آقای دکتر علی‌نیا قدر دانی می‌گردد.

## ۶- منابع

- [1] Tantani Badawi A. A proposal on the assessment of rice post-harvest losses. Quality assurance in agricultural produce, Agricultural Resources Center, Egypt. ACIAR proceeding 2000; 100:1-10.
- [2] Backhop CW. Rice post harvest losses in developing countries, U.S.D.A. Agric. Review, ARMW-12 April 1980. quoted in: Tantani Badawi A. 2000. A proposal on the assessment of rice post-harvest losses. Quality assurance

- خشک کنهای خوابیده. گزارش نهایی طرح پژوهشی مؤسسه تحقیقات برنج کشور ۱۳۸۱؛ ۱ - ۲۱ ص.
- [۱۶] خوش‌ضمیر علیرضا. تعیین درجه حرارت مناسب برای خشکاندن و درصد مناسب در پروسه تبدیل. گزارش نهایی طرح مؤسسه تحقیقات برنج کشور(رشت) ۱۳۸۲؛ ۱ - ۱۷ ص.
- [۱۷] فیروزی سعید. مطالعه پارامترهای مؤثر بر عملکرد سفیدکنهای دمشی برنج. رساله دکتری مکانیک ماشینهای کشاورزی. دانشگاه آزاد اسلامی - واحد علوم و تحقیقات ۱۳۸۲؛ ۱۳۵ ص.
- [۱۸] قوامی شعبان. بررسی اثر دور توبی سفیدکن و درجه سفیدکنندگی بر روی میزان برنج خرد شده رقم خزر در دستگاه سفیدکن. پایان نامه کارشناسی ارشد. دانشکده کشاورزی. دانشگاه تهران. ۱۳۸۱؛ ۹۹ ص.
- [19] Van Ruiten H. The quality of paddy related to the performance of rice mills. SEARCA, Los Banos, Philippines, quoted in: Ancheta CJ, Andales SC. 1990. Total milled and head rice recoveries of paddy as influenced by its physico- varietal characteristics. Agricultural Mechanization in Asia, Africa and Latin America 1979; 21(1): 50-54.
- [20] Bautista RC, Sibenmorgen TJ. Fissure formation in brown rice kernels observed with a video microscopy system. Ongoing studies: rice quality and processing. BR. Wells Rice Research Series; 2000. P. 224-30.
- [۹] خوش‌تقاضا محمد هادی، حیدری محسن، توکلی تیمور. بررسی کیفی اثر تیغه و مقدار ورودی برنج در سفیدکن اصطکاکی. مجله علمی کشاورزی ۱۳۸۰؛ جلد ۲: شماره ۲، صفحه ۱۹ تا ۳۴.
- [10] Mohammad AR, Abdul KM, Ahmad A. Status of rice Processing Technology in Bangladesh , Agricultural Mechanization in Asia. Africa and Latin America 1996; 27 (1):46-50.
- [11] Afzalinia S, Shaker M, Zare E. Comparison of different rice milling methods. Department of Agricultural & Biosource Engineering. University of Saskatchewan, SK, Canada S7N5A9. [www.engr.usask.ca/dept/asa\\_ecsae/papers/asaepapermbsk02-214.pdf](http://www.engr.usask.ca/dept/asa_ecsae/papers/asaepapermbsk02-214.pdf); 2002. P. 1-14.
- [12] Juliano BO. Rice Chemistry and Technology. The American Association of Cereal Chemists, Inc. St. Paul, Minnesota, USA; 1985. P. 1-774.
- [13] Arouollo EV, Depadua DB, Graham M. Rice post harvest technology. International Development Research Center. Ottawa: Canada 1976. P.1-393.
- [14] Anonymous. Standard Evaluation System for Rice. IRRI INGER 4<sup>th</sup> Edition 1996 July: 1-52.
- [۱۵] صبوری صمد. ارتفاع مناسب خشک کردن شلتوك در

## The Effect of Feed Rate and Outlet Pressure on the kage of Rice Kernels in a Rice Jet Pearler

**Firouzi S.<sup>1\*</sup>, Minaee S.<sup>2</sup>, Payman M. H.<sup>3</sup> & Fotohi H.<sup>4</sup>**

- 1- Ph. D. Student in Mechanics of Farm Machinery, Science & Research Branch, Islamic Azad University, Tehran, Iran
- 2- Assistant Professor , Tarbiat Modares University, Tehran/Iran.
- 3- Assistant Professor , Guilan University. Guilan/Iran.
- 4- Assistant Professor , Guilan University. Guilan/Iran.

Rice breakage is a major concern in Iran. The price drop due to breakage is about 30 to 50 percent. Thus, research on the influence of effective parameters on kernel breakage is essential. Therefore a research was conducted in the Rice Research Institute of Iran to study the effects of feed rate and pressure of the Jet Pearler outlet on kernel breakage. The feed rate levels were 150, 200, 250, 300 kg/h and the outlet pressure levels included 125, 150, 175, 200 g/cm<sup>2</sup>. Rice varieties studied were Khazar (long grain), Binam (medium grain) and Gharib (short grain). The results indicated that with increasing feed rate, at the first, the kernel breakage decreased and then significantly increased. Also with increasing outlet pressure, the rice breakage increased. Breakage of khazar variety was more than Binam and Gharib Varieties, respectively. The results showed that the appropriate combination of feed rate and outlet pressure for Khazar, Binam and Gharib varieties were (300kg/h, 125g/cm<sup>2</sup>) , (250kg/h, 125g/cm<sup>2</sup>) and (150 kg/h , 150 g/cm<sup>2</sup>), respectively. The best and simplest regression model for predicting the breakage percent of rice was found from the independent varieties.

**Keywords:** Rice milling, Jet Pearler, Pressure Inside the Milling Chamber.

---

\* Corresponding author E-mail address: saeed.firouzi@yahoo.com