



هسته خودکفایی - تحقیقاتی صنایع آردونان

درجه نرم بودن محصولات آسیاب شده گندم دوروم

از نقطه نظر یک تولیدکننده ماکارونی

نویسنده ی. مانزر

مترجم: مهندس خسرو احمدزاده

شهریور ۱۳۶۷



هسته خودکفایی - تحقیقاتی صنایع آرد و نان

درجه نرم بودن محصولات آسیاب شده گندم دوروم

از نقطه نظر یک تولیدکننده ماکارونی

نویسنده ی. مانزر

مترجم: مهندس خسرو احمدزاده

شهریور ۱۳۶۷

تکثیر مجدد: آذرماه ۱۳۷۳

درجه نرم بودن محصولات آسیاب شده گندم دوروم از نقطه نظریک
تولیدکننده ماکارونی (ی. مائرز، اوتس ویل - سوئیس)

مقاله ارائه شده دریا زدهمین گردهمایی مربوط به گندم دوروم و انواع ماکارونی ها
(Pasta) (در دتمولد، پنجم و ششم آوریل ۱۹۸۴)

۱ - کلیات

من با در نظر گرفتن اینکه نماینده صنعت ساخت ماشین آلات هستم کما ملا" به
شما حق میدهم که احتمالا" مخالف اظهار نظر از دیدیک تولیدکننده ماکارونی
باشید. از آنجائیکه معتقدم که تولیدکننده ماکارونی و تولیدکننده
ماشین آلات ماکارونی هر دو یک هدف را تعقیب می نمایند لذا به منظور
رعایت عدالت اجازه بدهید موضوع را تحت نام اصلاح شده زیر ادا مبدم.

" درجه نرم بودن محصولات حاصل از گندم دوروم آسیاب شده از نقطه نظر
سازنده ماشین آلات ماکارونی برای رعایت منافع تولیدکنندگان ماکارونی"

در هر صورت همیشه تولید محصول با کارایی (راندمان) و "کیفیت بالا"
مورد نظر بوده و هدف نه فقط حفظ موقعیت در بازار مصرف بلکه گسترش بازار
فروش می باشد.

در مورد "کیفیت بالا" در همین محل در سال ۱۹۸۰ در مقاله ای تحت عنوان
"عوامل مطلوب یا Optimum" سخن به میان آورده ام. هدف آزمایشهای
که در آن زمان انجام شده این بود که تا شیرمواد اولیه (دوروم یا گندم نرم) ،
دانه بندی آنها و درجه استخراج بر روی کیفیت محصول نهایی تعیین گردد.
به مطالبی که آنروز گفته شد بطور خلاصه مجددا" اشاره خواهد شد ولی بطوریکه
گفته شد تا کید این مقاله منحصر " در مورد درجه نرمی محصولات حاصل از
گندم دوروم آسیاب شده خواهد بود.

گرچه در رابطه با این موضوع مطلب کمتر نوشته شده است اجازه بدهید تا خلاصه‌ای از نتایج بدست آمده از مطالعات انجام شده در این باره را بیان نمایم.

در سال ۱۹۶۹ دکتر هولیگر (Holliger) در مقاله خود بیان نمود که در خطوط تولید محصولات ماکارونی، ذرات آرد بین ۱۵۰ تا ۵۰۰ میکرون بیشتر مورد توجه می باشد.

– در مقاله‌ای که آقایان سیام (A. seyam)، شوئی (W.C. shuey)، مانوال (R.D. Maneval) و والش (D.E. Walsh) در سال ۱۹۷۴ منتشر کردند آمده بود که داده‌های ریز تراش قابل توجهی در رنگ سمولینا داشته‌ولی اهمیت چندانی در رنگ ماکارونی ندارد. آنها به این نتیجه رسیدند که کارخانجات آرد در مورد آسیاب کردن محصولات دوروم می توانند بدون نگرانی از صدمه زدن به محصول نهایی یعنی ماکارونی آزادی عمل بیشتری داشته باشند. آنها همچنین با نقل قول از دیگر مولفین پیشنهاد می نمایند که مناسبترین حدود داده‌های ریز تراش محصولات دوروم بین ۴۸۸ و ۱۴۲ میکرون می باشد.

– دکتر (Dexter) و ماتسوئو (Matsuo) در سال ۱۹۷۷ اعلام نمودند که "اندازه ذرات در کیفیت اسپاگتی تاثیر ندارد". امروزه صنعت تولید ماکارونی بطور روزافزون متقاضی سمولیناهای با داده‌بندی ریز تراش درجه استخراج بیشتر شده است در حالیکه هنوز خط مشی یکنواختی در این رابطه مشخص نشده‌ولی در صنعت ماکارونی هنوز این طرز فکر که "فقط سمولینای زبر سمولینای خوبی است" حاکم می باشد.

۲ - دلایل اصلی تقاضای بیشتر دانه‌بندی ریزتر و استخراج سمولینا با

دانه‌بندی یکنواخت

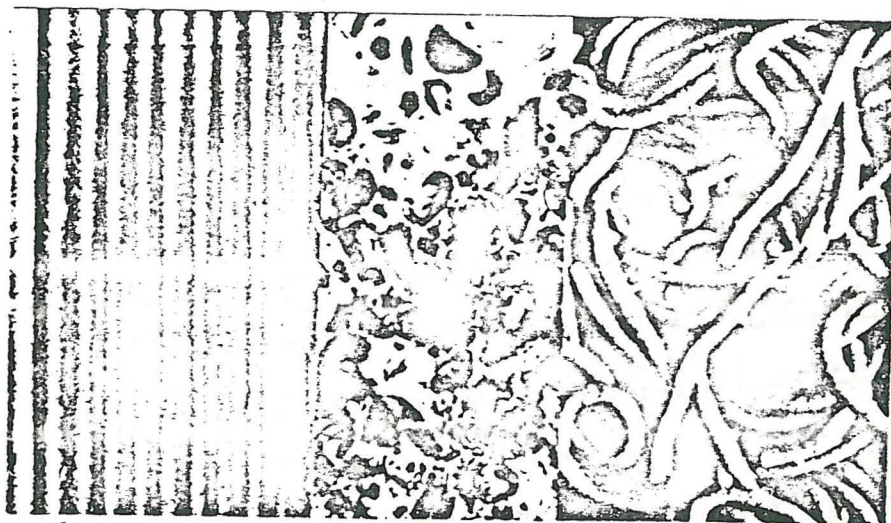
۲/۱- لکه‌های سفید

دانه‌های درشت تر سمولینا برای واحد وزن دارای سطح خارجی کمتری نسبت به دانه‌های ریزتر می‌باشند. در صورتیکه سمولینا با دانه‌های درشت‌تر را با عملکرد ملایم تبدیل به خمیر کرده و وارد پرس نمائیم پس از خارج شدن محصول از پرسها، لکه‌های سفیدی بر روی آنها دیده خواهد شد که این بخاطر جذب غیر کامل آب بوسیله سمولینا می‌باشد. بعبارت دیگری زمان بعمل آوردن خمیر کوتاه بوده و یا عمل زدن خمیر کمتر از حد لزوم انجام گرفته است. طبق معمول و بخصوص در این مورد که مواد اولیه زبر و درشت بکار رفته است هدف بدست آوردن کیفیت بالای محصول نهایی و بالاتر از همه کسب بالاترین کیفیت پخت از نظر مصرف‌کننده باشد و برای رسیدن به این هدف لازمست که دستگا‌ه‌های مخلوط‌کننده بزرگ یا مخازنی جهت بعمل آوردن خمیر تهیه گردد که اینها نه تنها اقتصادی نبوده بلکه از نظر تمیز کردن نیز بسیار مشکل خواهد بود و بهر حال با روشهای امروزی تولید ما کارونی ناسازگار خواهد بود.



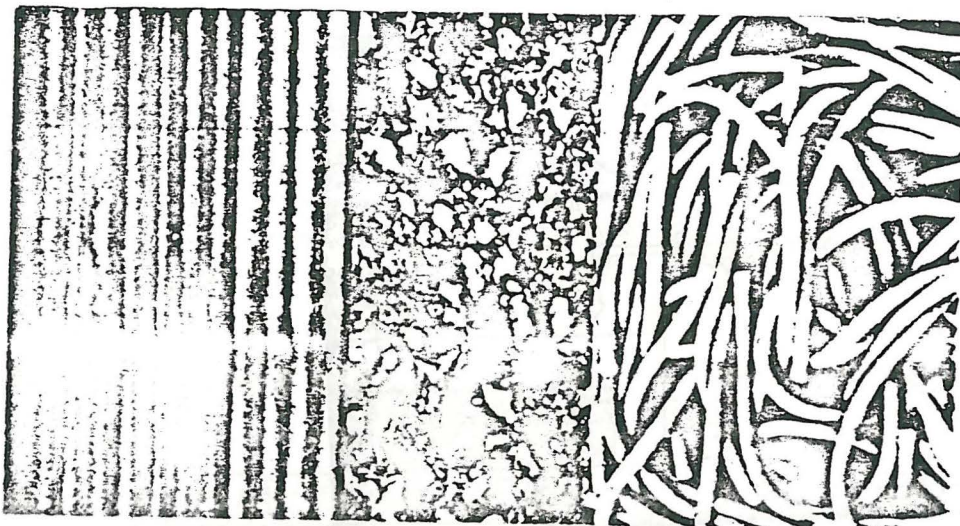
شکل ۱ اسپاگتی که از مواد اولیه زبرودرشت تهیه شده را نشان می دهد که ظاهر خوبی نداشته ولی دارای بافت پروتئینی خوبی بوده و کیفیت پخت آن نیز خوب می باشد .

لکه های سفیدی را که ظاهری ناخوشایند به اسپاگتی خام می دهد می توان با زدن زیاد خمیر از بین برد ولی نتیجه این کار صدمه زدن به بافت پروتئینی و پائین آمدن کیفیت پخت اسپاگتی به علت ایجاد صدمات ناشی از حرارت خواهد بود .



شکل ۲ اسپاگتی را که از همان مواد اولیه ساخته شده نشان می دهد که در این شکل لکه های سفید به علت زیاد زدن خمیر از بین رفته و موجب بهتر شدن شکل ظاهری محصول گشته است ولی بطوریکه شکل نشان می دهد بافت پروتئینی صدمه دیده و کیفیت پخت اسپاگتی نیز پائین آمده است .

این شرایط را می توان با استفاده از مواد اولیه با دانه بندی ریزتر و یکنواخت تر و همچنین کم کردن زمان مخلوط کردن و زدن خمیر به بودبخشید بطوریکه شکل ۳ نشان میدهد اسپاگتی حاصل از بکار بردن مواد اولیه یکنواخت تر و دانه بندی ریز از نظر شکل محصول و همچنین بافت پروتئینی و در نتیجه کیفیت پخت نتایجی کاملاً رضایت بخش داده است .



۲/۲- مخلوط کردن مواد اولیه مختلف :

زمان جذب آب برای سمولیناها و آردهای زبر و نرم در درجه حرارت و رطوبت معینی بدون در نظر گرفتن سایر خواص مواد اولیه به نسبت متفاوت بودن سطوح خارجی ذرات و حجم مخصوص آنها تغییر می نماید . بطوریکه مواد اولیه با ذرات کوچکتر در درجه حرارت معینی قدرت جذب

بیشتری از مواد اولیه با دانه بندی درشت تر در واحد وزن را دارند در صورتیکه موادی مورد استفاده قرا رگیرد که دانه بندی آنها از طیف گسترده تری تشکیل یافته باشد جذب آب بطوریکه نواخت انجام نشده و محصول نهایی نیز یک شکل نبوده و کیفیت آن بالا نخواهد بود.

در فاصله زمانی معینی از مخلوط کردن چنانچه خمیری از ذرات تقریباً "هم اندازه تهیه شود بسیاریک نواخت ترا خمیری خواهد بود که از ذرات با اندازه های متفاوت تهیه گردد.

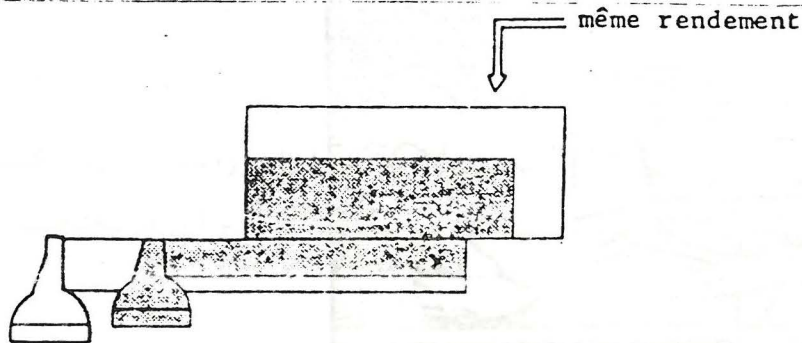


شکل ۴ آزمایش صفحه شیشه ای را نمایش می دهد که در آن ذرات ریز مواد اولیه تشکیل خمیر داده اند در حالیکه ذرات درشت تر هنوز "کاملاً" جذب آب ننموده اند.

۲/۳- زمان های مخلوط کردن کوتاه - مخلوط کن های کوچک

پرس های خمیرما کارونی علاوه بر مشخصات لازم با یستی با آسانی نیز قابل تمیز کردن باشند بطوریکه با یستی آنها را بتوان در محل تمیز کرد با این صورت که عمل نظافت دستگاه در حد فاصل وقفه هایی که در حین عملیات ایجاد می شود، انجام شده و مجدداً " به تولید ادامه داده شود .

ماشین آلات با یستی قابلیت انجام میک ، دویا حتی سه شیفست کاری را داشته و احتیاج به زمان نظافت طولانی نداشته باشند .

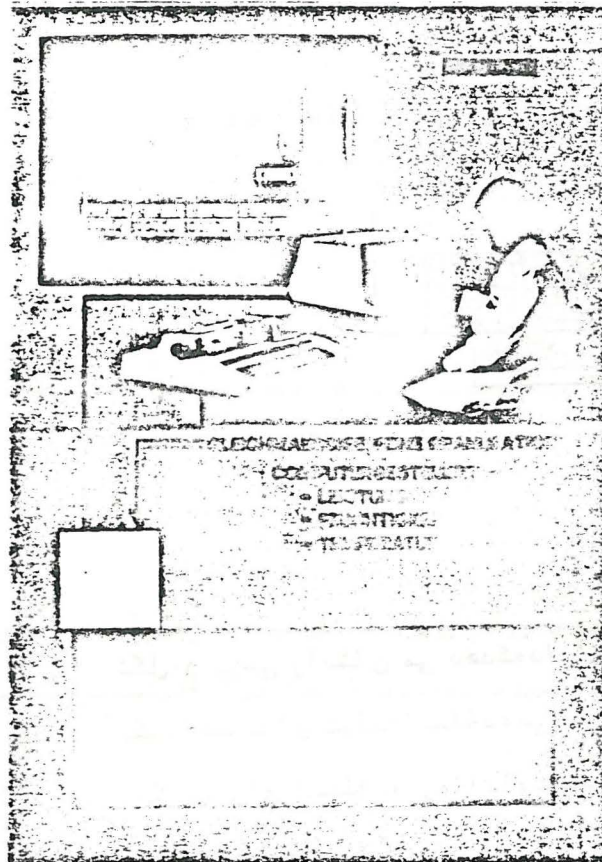


شکل ۵ پرس را نشان می دهد که دارای ابعاد کوچکتری بوده و از مواد یکنواخت برای تولید استفاده می نماید و ابعاد این پرس با پرس دیگر که برای استفاده از مواد اولیه با اندازه های پراکنده ذرات ساخته شده مقایسه می گردد .

۲/۴- اکسترودر (Extruder) کا میوتری :

در آینده نزدیکی ماشین آلات تهیه کننده خمیر و همچنین دستگا ههای شکل دهنده به خمیر کا میوتری خواهند شد و برای نیل به این منظور کلیه پارامترهای عمده عملیاتی بایستی اندازه گیری شده و در حد ثابتی نگهداری شود که مهمترین آنها عبارتند از :

- درجه حرارت مواد اولیه
- رطوبت مواد اولیه
- دانه بندی مواد اولیه



شکل ۶ محل کاریک "مسئول پرس" آئینده را نمایش می دهد که در آن اطلاعات داده شده عبارتند از : مقدار جریان مواد - رطوبت - درجه حرارت که برای اعمال زیر توسط دستگا هها دستورات لازم داده میشود : مخلوط کردن - جذب رطوبت - زدن خمیر - هموزن کردن یا یکنواخت و یکدست کردن خمیر - پرس کردن و شکل دادن به خمیر .

۲/۵ - دلایل ذهنی

سمولینا های درشت منحصرا " بدلائل زیرمورد استفاده قرار گرفته اند :

- قابلیت تشخیص سریع

- سنتی بودن مصرف سمولینای درشت

- دلایل جزئی دیگر (از قبیل رنگ)

سؤال این است که چه طیفی از اندازه برای ذرات مواد اولیه مناسب ترمی باشند؟

برای مشخص کردن آن ، محصولات مختلف حاصل از آسیاب کردن گندم دوروم تحت آزمایشهای مختلف قرار گرفته که شرح آن در بخشهای آتی خواهد آمد .

۳ - مواد اولیه

مواد اولیه حاصل از گندم دوروم که در این آزمایشها بکار رفته توسط شرکت (Eberle) ابرله واقع در ریکن باخ (Rickenbach) سوئیس تهیه شده است و دو دسته از محصولات آسیاب تحت آزمایش قرار گرفته که عبارتند از :

استخراج ۶۴% که نماینده استخراج سمولینای سنتی حاصل از درجیات استخراج ۶۴% تا ۶۸% بوده که بطور خلاصه درجه ۶۴ نامیده می شود .

استخراج ۷۰٪ که نشان دهنده استخراج سمولینای امروزه ۷۰٪ تا ۷۲٪ می باشد و بطور خلاصه درجه ۷۰ نامیده می شود .

این دو گروه استخراج به بخشهای عمومی ۹ گانه تقسیم شده اند که ممکن است حاوی آرد بوده و یا نباشند و از نظر مناسب بودن آنها برای تولید اسپاگتی نیز تحت آزمایش قرار گرفته اند .

درجه ۶۴ -

۳/۱- اندازه ذرات بین ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون (محصولات حاصل از آسیاب)
 ۳/۲- اندازه ذرات بین ۱۲۵ تا ۳۵۰ میکرون بدون آرد که اندازه ذرات
 تقلیل یافته است .

۳/۳- اندازه ذرات بین صفر تا ۳۵۰ میکرون با آرد که اندازه ذرات
 تقلیل یافته است

۳/۴- اندازه ذرات بین صفر تا ۲۵۰ میکرون با آرد که اندازه ذرات
 تقلیل یافته است .

درجه ۷۰ -

۳/۵- اندازه ذرات بین صفر تا ۵۲۵ میکرون (محصولات آسیاب) .

۳/۶- اندازه ذرات بین ۱۲۵ تا ۵۲۵ میکرون بدون آرد

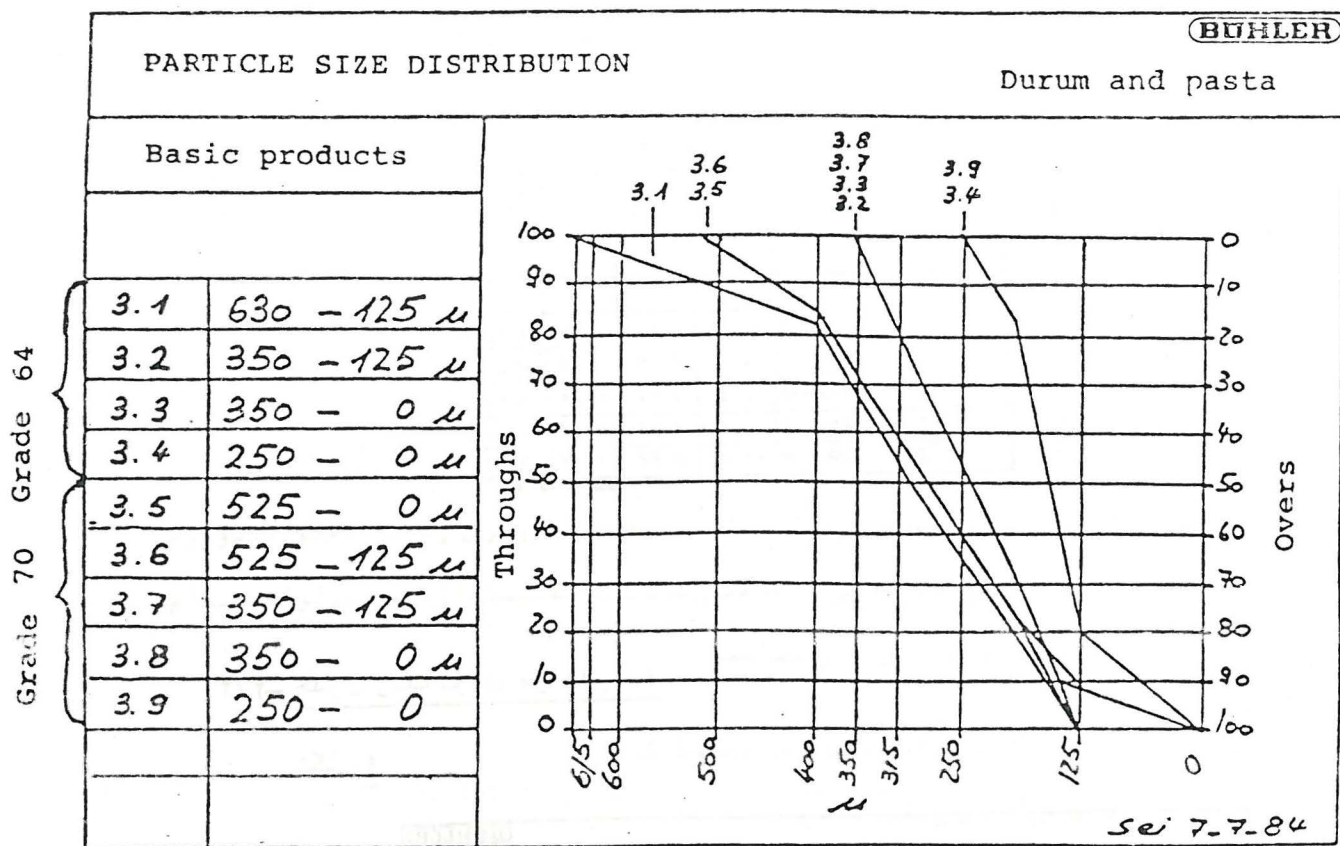
۳/۷- اندازه ذرات بین ۱۲۵ تا ۳۵۰ میکرون بدون آرد و اندازه ذرات
 تقلیل یافته

۳/۸- اندازه ذرات بین صفر تا ۳۵۰ میکرون با آرد و اندازه ذرات
 تقلیل یافته

۳/۹- اندازه ذرات بین صفر تا ۲۵۰ میکرون با آرد و اندازه ذرات
 تقلیل یافته

شماره گذاری این نمونه ها (۳/۱ تا ۳/۹) در ارزیابی های بعدی مجدداً " مورداً استفاده قرار گرفته است .

شکل ۷ منحنی های توزیع اندازه های ذرات با نسبت در صد اندازه های موجود در نمونه های مختلف را نمایش میدهد .



با درشت وزبر شدن دانه بندی نسبت در صد محتوای آرد کمتر میشود .

جدول ۴/۱ - جدول

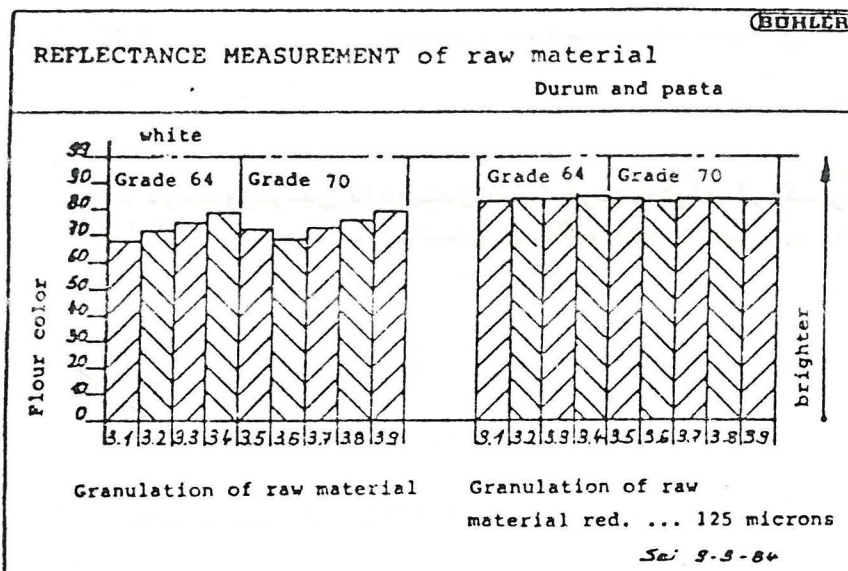
شکل ۸

RAW MATERIALS - Durum - (BOHLER)					
	μ	%	% TS	% DM	%
	Granulation	H ₂ O	Ash	Protein	Maltose
Grade 64					
3.1	650-125	14,0	0,78	14,6	1,00
3.2	350-125	15,6	0,78	14,6	1,22
3.3	350-0	13,6	0,79	14,4	1,38
3.4	250-0	12,5	0,79	14,3	2,10
Grade 70					
3.5	525-0	14,0	0,86	14,4	1,43
3.6	525-125	13,8	0,76	14,3	1,06
3.7	350-125	13,5	0,74	14,4	1,48
3.8	350-0	13,8	0,87	14,3	1,80
3.9	250-0	13,0	0,87	14,3	2,20

Sci 8-3-84

جدول ۴/۲ - جدول رنگ برای مواد اولیه

شکل ۹



شکل ۹ ارزش رنگ را که بوسیله دستگاه اندازه گیری 3-UME دکتتر لانگه طبق استاندارد IDIN 5033 اندازه گیری شده است، نشان میدهد که در آن رنگ سفید است و در متوسط سولفات با ریم در ظرف شیشه ای تعیین شده و ارزش سفیدی آن ۹۹ می باشد.

ثابت شده که ارزش رنگ مواد اولیه مختلف متفاوت بوده و اختلاف بین رنگ مواد اولیه با توزیع یکنواخت و مساوی ذرات (مثلاً ۱۲۵ میکرون) در یک گروه استخراج (درجه ۶۴ و ۷۰) خیلی کم بوده و با چشم غیر مسلح قابل تشخیص نمی باشد. بهر صورت طبق تجارب مشاهداتی و سنتی عددهای کوچکتر نشان دهنده رنگهای بهتری برای سمولینای زیرتر بحساب آمده و بیشتر مورد پسند خواهد بود.

۵ - بخش تجربی

آزمایشهایی که برای نشان دادن درجه تا شیر ریزی و نرمی محصولات دوروم بر روی محصولات نهایی انجام می شود بوسیله سیستم آزمایشی بولرانجام شده که شامل مراحل زیر میباشد:

- خیس کردن یا خیس نندن - مخلوط کردن

- پرس کردن و شکل دادن

- خشک کردن

۵/۱ - خیس نندن - مخلوط کردن

به مواد اولیه بدون در نظر گرفتن رطوبت اولیه آنها تا ۳۱% آب افزوده شده و بوسیله مخلوط کن های پدالی مخلوط می گردند. در حین عمل مخلوط کردن، تجاربی که از مقاله "عوامل مناسب برای تولید محصولات رشته ای بدست آمده نیز بایستی مدنظر قرار گرفته شود. و همچنین زمان مخلوط کردن بایستی بطور مناسبی انتخاب گردد.

منحنی های فابریکراف در مورد مواد اولیه با درجات ۶۴ و ۷۰ نتیجه های مشابهی را نشان میدهد.

— سمولینا های زیر از سمولینا های نرمتر کمتر آب جذب نموده و بسته زمان بیشتری برای تشکیل خمیر احتیاج دارد. در نتیجه زمانهای مخلوط کردن برای گروههای دانه بندی زیر انتخاب شده است:

برای ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون	۱۵ دقیقه زمان مخلوط کردن
برای ۱۲۵ تا ۵۲۵ میکرون	۱۵ دقیقه زمان مخلوط کردن
برای صفر تا ۵۲۵ میکرون	۱۵ دقیقه زمان مخلوط کردن
برای ۱۲۵ تا ۳۵۰ میکرون	۱۰ دقیقه زمان مخلوط کردن
برای صفر تا ۳۵۰ میکرون	۱۰ دقیقه زمان مخلوط کردن
برای صفر تا ۲۵۰ میکرون	۵ دقیقه زمان مخلوط کردن

درجه حرارت سمولینا برابر درجه حرارت اطاق بوده و حدود ۲۰ درجه سانتیگراد می باشد. و درجه حرارت آب اضافه شده ۴۰ درجه سانتیگراد انتخاب شده تا مناسب ترین حالت برای رطوبت دادن به سمولینا باشد. سختی آب dh ۲۱ (درجه سختی آلمان غربی) بوده و (PH) آب ۷/۲ بوده است.

۵/۲- پرس کردن و شکل دادن (Extrusion)

اسپاگتی های آزمایشگاهی بوسیله پرس آزمایشگاهی FLPA بولربا قطر مارپیچ ۵۰ میلیمتر و نسبت $L/D = 7$ تهیه شده است و پارامترهای زیر در مورد کلیه نمونه ها ثابت نگهداشته شده است.

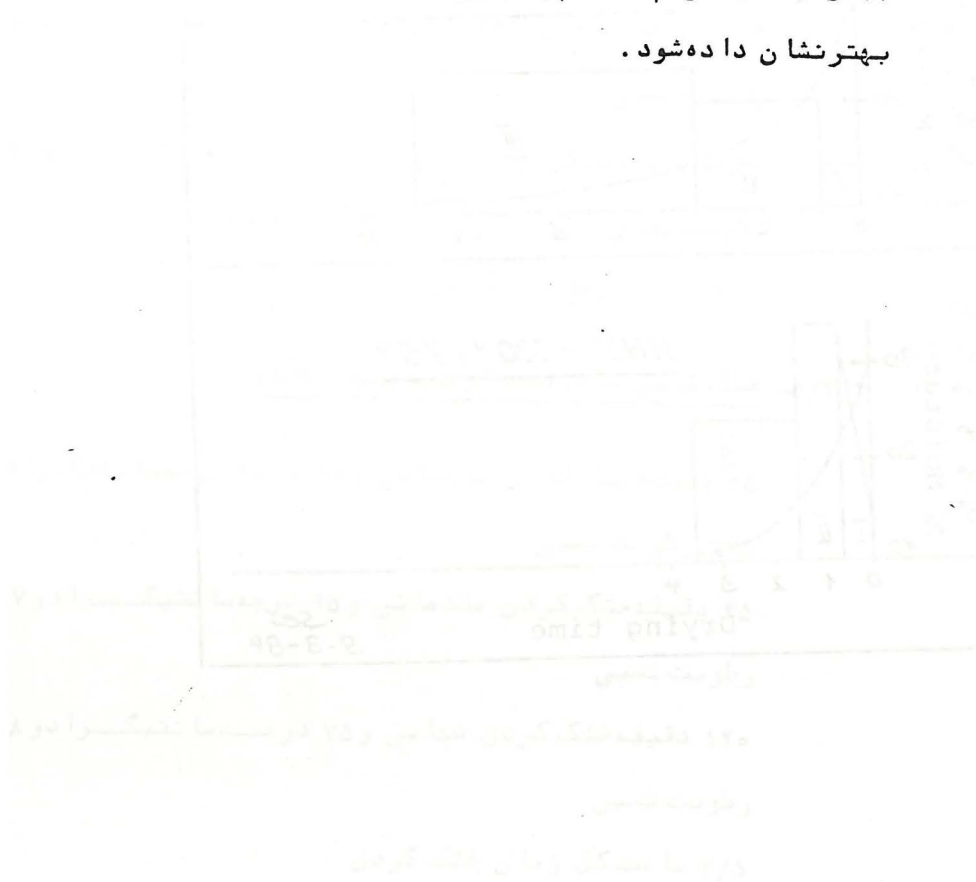
— سرعت مارپیچ ۳۲ دور در دقیقه

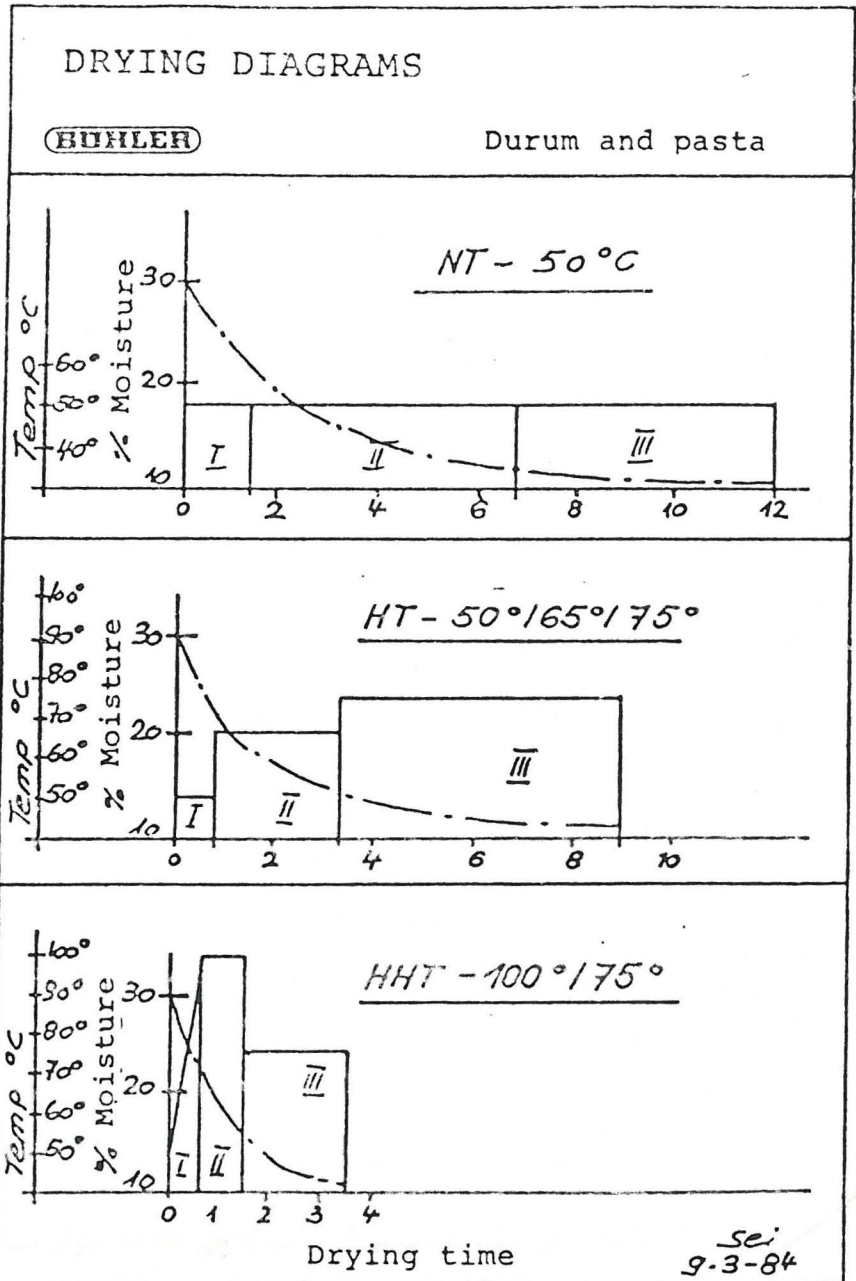
— درجه حرارت سیلندر و سرسیلندر ۴۰ درجه سانتیگراد

- درجه خلا ۵/۹ کیلوگرم برسانتیمتر مربع
- فشار ۱۱۰ کیلوگرم برسانتیمتر مربع
- قالب : تفلونی با ۴۸ سوراخ
- شکل : اسپاگتی با قطر ۱/۸ میلیمتر (خشک)

۵/۳- خشک کردن

دیاگرام خشک کردن که عبارت از ارتباط بین درجه حرارت خشک کردن، رطوبت وزمان میباشد با توزیع اندازه ذرات مواد اولیه ارتباط غیرمستقیم داشته ولی با کیفیت محصول نهایی مستقیماً " مربوط میباشد. بهمین دلیل ناگزیراً زیکا بردن سه دیگرا م خشک کردن بجای یک دیگرا م شده ایم تا اثر خشک کردن روی کیفیت محصول نهایی بهترین نشان داده شود.





شکل ۱۰ دیاگرام‌های بکار رفته برای خشک کردن را نشان میدهد.

۵/۳/۱- خشک کردن استاندارد (NT)

۱/۵ ساعت خشک کردن مقدماتی در درجه حرارت ۵۰ درجه
 ساعتی ۷۵٪ رطوبت نسبی
 ۱۰/۵ ساعت خشک کردن نهایی و ۵۰ درجه ساعتی ۷۸٪
 رطوبت نسبی
 ۱۲ ساعت کل زمان خشک کردن

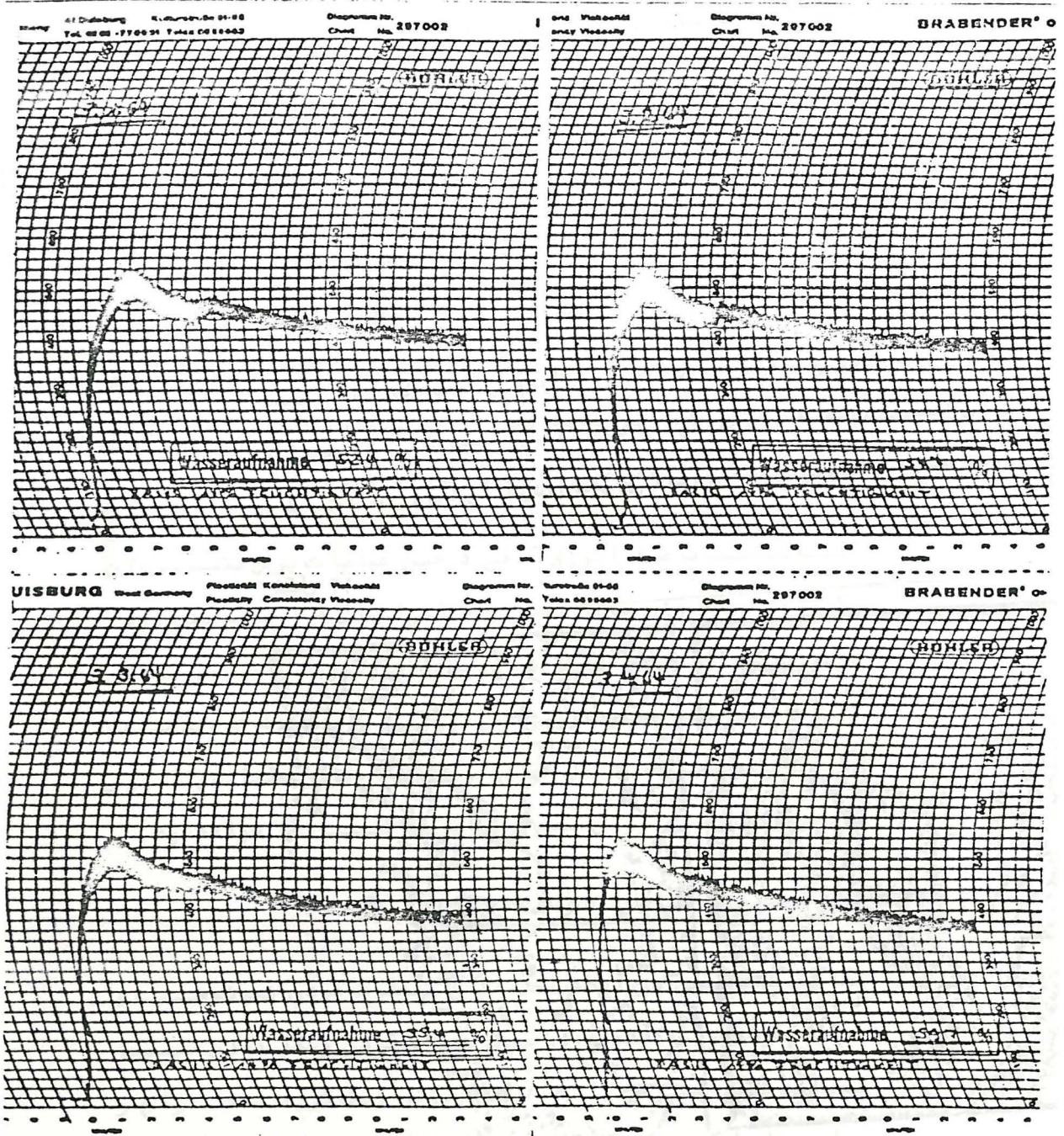
۵/۳/۲- خشک کردن با درجه حرارت بالا (HT)

۳/۴ ساعت خشک کردن مقدماتی و ۵۰ درجه ساعتی ۷۵٪
 رطوبت نسبی
 ۳ ساعت خشک کردن مقدماتی و ۶۵ درجه ساعتی ۷۸٪
 رطوبت نسبی
 ۱/۴ ساعت خشک کردن نهایی و ۷۵ درجه ساعتی ۷۸٪
 رطوبت نسبی
 ۹ ساعت کل زمان خشک کردن

۵/۳/۳- خشک کردن با درجه حرارت بالا (HHT)

۴۵ دقیقه خشک کردن مقدماتی و ۵۰ تا ۹۰ درجه ساعتی ۷۵٪
 رطوبت نسبی
 ۴۵ دقیقه خشک کردن مقدماتی و ۹۵ درجه ساعتی ۷۷٪
 رطوبت نسبی
 ۱۲۰ دقیقه خشک کردن نهایی و ۷۵ درجه ساعتی ۷۸٪
 رطوبت نسبی
 ۳/۵ ساعت کل زمان خشک کردن

۶/۱ - رطوبت زدن - مخلوط کردن



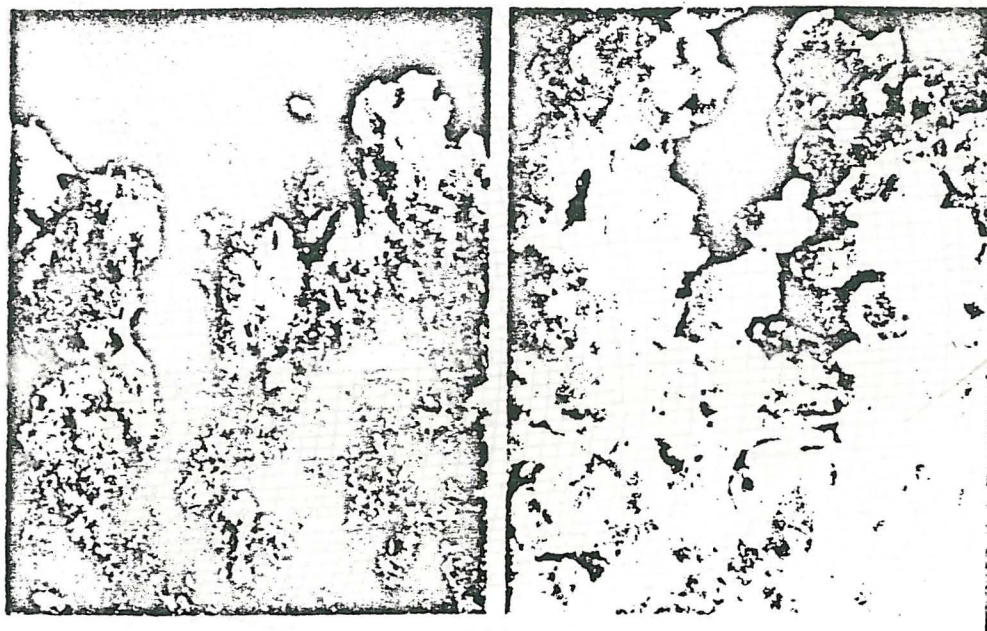
منحنی های فارینوگرام که در شکل ۱۱ دیده می شوند مربوط به مواد اولیه مختلف نمونه های ۳/۱ تا ۳/۴ میباشند که مربوط به نحوه دانه بندی این نمونه ها بوده و به کیفیت مواد اولیه ارتباطی ندارد زیرا هرچه رمنحنی از یک محصول آسیاب شده با درجه استخراج ۶۴٪ حاصل شده اند.

منحنی های فوق بروشنی مطلب گفته شده را تا ئید مینما یند که :

– مواد اولیه نرم تر و ریزتر بهتر و سریعتر از مواد اولیه زبر جذب آب مینمایند.

منحنی های فارینوگرام مواد اولیه با درجه استخراج ۷۰٪ نیز نتایج مشابهی را ارائه مینمایند و استفاده از آزمایش صفحه شیشه ای در رطوبت دادن و مخلوط کردن بخوبی این واقعیت را تا ئید مینماید.

شکل ۱۲



شکل ۱۲ سمت چپ خمیر مخلوط شده‌ای را که بین دو صفحه شیشه‌ای له شده، نشان میدهد.

این خمیر از مواد اولیه نمونه ۳/۳ (درجه ۶۴ ذرات بین صفر تا ۳۵۰ میکرون) که بمدت ۵ دقیقه زده شده، حاصل گردیده است. آغاز تشکیل و فرم گرفتن خمیر کا ملا" مشهود میباید.

شکل ۱۲ سمت راست خمیر مخلوط شده‌ای را که از مواد اولیه نمونه ۳/۱ (درجه ۶۴ ذرات بین ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون) که بمدت ۱۵ دقیقه زده شده است، نشان میدهد. این خمیر نیز بین دو صفحه شیشه‌ای فشرده شده است و در این شکل نیز با وجودیکه خمیر سه برابری قبلی زده شده میتوان ذراتی که به اندازه کافی رطوبت جذب نکرده اند و همچنین تشکیل ناقص خمیر را بخوبی مشاهده نمود.

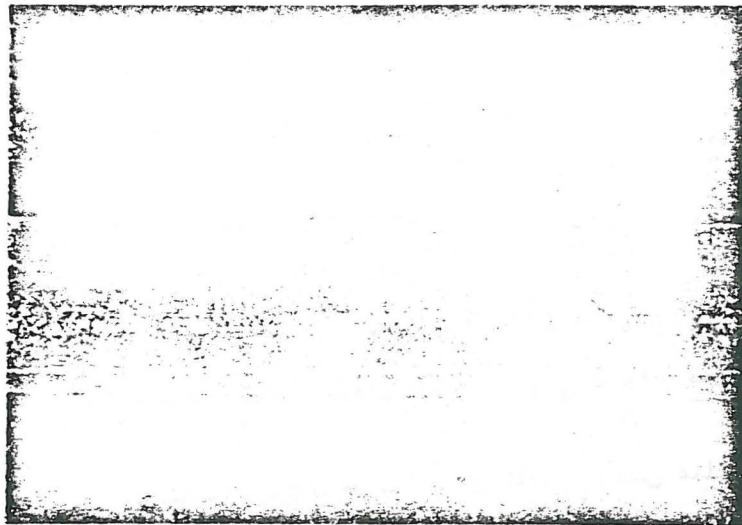
البته ممکنست با صرف انرژی کافی در حین عملیات پرس بتوان یکنواختی یا هموزن بودن نسبی را بر اثر اعمال فشار بدست آورد. در صورتیکه با استفاده از سمولینای با ذرات ریز و یکنواخت می توان مخلوط خمیری یکنواخت و هموزنی پس از زدن خمیر بمدت کوتاه بدست آورد که خمیری یکنواخت عامل اصلی برای انجام موثر عملیات پرس بوده و موجب بدست آوردن محصول نهایی با کیفیت بالا خواهد بود.

۶/۲- پرس کردن و شکل دادن (Extrusion)

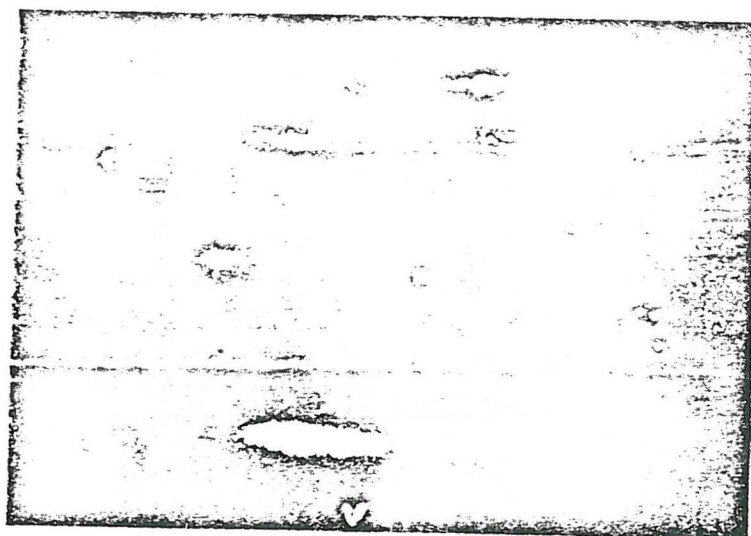
نکاتی که تا کنون در رابطه با خیس اندن و مخلوط کردن نمونه‌های مختلف مواد اولیه گفته شده در عملیات پرس کردن و شکل دادن نیز بسیار موثر خواهد بود. با دانسته‌بندی ریز ترازیک گروه استخراج و زمان مخلوط کردن کوتاه تر مواد اولیه درجه‌های ۶۴ و ۷۰ می توان اسپاگتی خوش فرم و یکنواخت بدست آورد در حالیکه با استفاده از

دانه‌بندی زبرتر، اسپاگتی حاصل فرم مرتبی نداشته و ذرات سمولینای خشک در آن باقی مانده و حتی با وجود طولانی کردن زمان مخلوط کردن، لکه‌های سفید در محمول نهایی موجود خواهد آمد.

شکل ۱۳



شکل ۱۳ یک اسپاگتی خوش فرم را که از نمونه ۳/۳ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات صفر تا ۳۵۰ میکرون) بدست آمده نشان می‌دهد. زمان مخلوط کردن ده دقیقه و عملیات پرس و شکل دادن طبق مشخصات ذکر شده در بخش ۵/۲ انجام شده است. ظاهر مشابهی از اسپاگتی را می‌توان با استفاده از نمونه ۳/۴ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات صفر تا ۲۵۰ میکرون) بدست آورد که مدت زمان مخلوط کردن ۵ دقیقه و عملیات پرس طبق مشخصات بخش ۵/۲ انجام شده است.



شکل ۱۴ اسپاگتی که از نمونه ۳/۱ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون) تهیه شده را نشان می‌دهد بطوریکه از شکل پیدا است ظاهر غیریکنواخت و ناخوش آیندی دارد و زمان مخلوط کردن ۱۵ دقیقه بوده و عملیات پرس طبق مشخصات بخش ۵/۲ انجام شده است .

در صورتیکه بافت پروتئینی مورد نظر باشد می‌توان گفت که تفاوتی بین نمونه‌های مختلف پرس شده وجود ندارد و همه آنها دارای کیفیت بخت مناسب هستند .

۲۳

شکل ۱۵

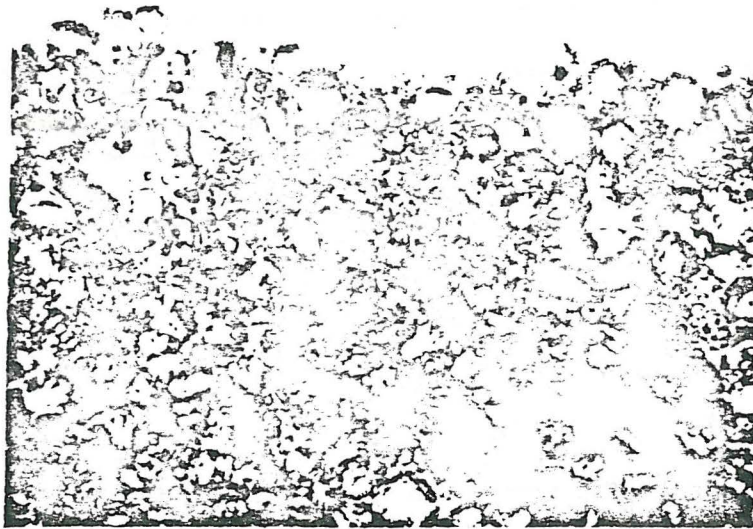


شکل ۱۵ بافت پروتئینی مطلوب مربوط به نمونه ۳/۱ را نشان میدهد.

شکل ۱۶



شکل ۱۶ بافت پروتئینی مطلوب مربوط به نمونه ۳/۳ را نشان میدهد.



شکل ۱۷ بافت پروتئینی مناسب مربوط به نمونه ۳/۴ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات صفر تا ۲۵۰ میکرون) را نشان میدهد و ۵ دقیقه زمان مخلوط کردن بوده و عملیات پرس طبق مشخصات بخش ۵/۲ انجام شده است .



شکل ۱۸ خمیری را که بافت پروتئینی آن به علت زدن بیش از حد و ایجاد شدن حرارت از زمین رفته است نشان می‌دهد. علت زیاد زدن این خمیر به منظور از بین بردن لکه‌های سفید در محمول نهایی می‌باشد که بدلیل صدمه خوردن بافت پروتئینی کیفیت پخت آن با این تراژد مناسب می‌باشد. مواد اولیه استفاده شده نمونه ۳/۱ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون) بوده و زمان مخلوط کردن ۱۵ دقیقه می‌باشد.

تولیدات آسیاب با درجه استخراج ۷۰٪ در مورد نمونه‌های ۳/۵ تا ۳/۹ نیز نتیجه مشابهی را بدست می‌دهد و بطور کلی می‌توان نتیجه گرفت که سمولینای نرم و یکنواخت برای تهیه محصولات ما کارونگی بهترین شرایط را دارا می‌باشد و بهر صورت اندازه ذرات اعمال اینکده حاوی آرد بوده و یا نباشد با یستی کوچکتر از ۳۵۰ میکرون باشند.

۶/۳- خشک کردن

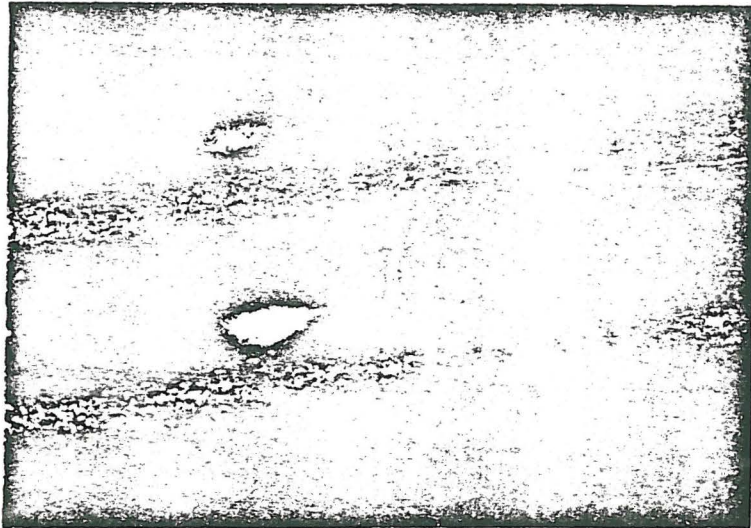
از آنجا که مواد اولیه مورد آزمایش فقط از گندم دوروم با کیفیت بالا تهیه شده بود. منطقی بنظر می‌رسد که لاقل در مواردیکه نمونه‌های مختلف بطور مناسبی پرس شده باشند (یعنی بافت پروتئینی آنها صدمه نخورده باشد) در مرحله خشک کردن تفاوت قابل توجهی با یکدیگر نداشته باشند. در واقع بین گروه‌های مختلف دان‌بندی در صورتیکه از دیاگرام خشک کردن مشابهی استفاده شود تفاوت محسوس و قابل اندازه‌گیری موجود نخواهد بود. این موضوع ما را بر آن داشت تا سه دیاگرامی را که در بخش ۵/۳ به آنها اشاره شده بود یکبار برده و نتایج مختلف را در مورد محصولات خشک و محصولات پخته شده با یکدیگر مقایسه نماییم.

۷ - ارزیابی نظری از محصولات نهایی خشک

محصولات ما کا رونی خشک شده بدون در نظر گرفتن دیاگرام خشک کردن مخصوصی که مورد استفاده قرار گرفته ممکنست معایب متعددی را نشان بدهند. این معایب ممکنست از نحوه خشک کردن بوجود آمده و یا نتیجه عملیات پرس کردن باشد که در آن مواد اولیه مورد استفاده دانه بندی غیر صحیح داشته و توزیع اندازه ذرات بطوریکه در بخش ۶/۲ شرح داده شد نامتناسب بوده باشد. تنها مشخصه ای را که از مشاهده محصول نهایی خشک نمیتوان ارزیابی نمود صدمات وارده به بافت پروتئینی میباشد که فقط پس از پختن آن مشخص خواهد شد.

۲۷

شکل ۱۹

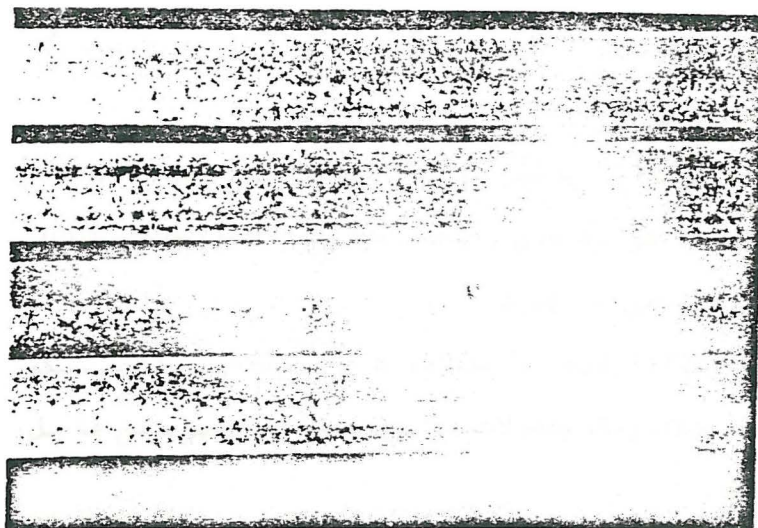


شکل ۲۰



اشکال ۱۹ و ۲۰ محصول نهایی خشک شده که از نمونه ۳/۱ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون) با زمان مخلوط کردن ۱۵ دقیقه تهیه شده است را نشان می‌دهند. پرس کردن و شکل دادن طبق بخش ۵/۲ انجام گرفته است. لکه‌های سفید و سطوح خارجی ناصاف محصول بخوبی مشاهده می‌شود که با مقایسه با شکل ۱۴ که محصول خشک نشده را نشان می‌دهد این معایب بیشتر توجه را جلب می‌نماید.

شکل ۲۱



شکل ۲۱ محصول نهایی خشک شده بی عیب که از نمونه ۳/۳ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات صفر تا ۳۵۰ میکرون) با زمان مخلوط کردن ده دقیقه تهیه شده است را نشان می‌دهد پرس کردن و شکل دادن طبق بخش ۵/۲ انجام شده که حالت خشک نشده آن نیز در شکل ۱۳ نمایش داده شده بود.

۸ - ارزیابی رنگ محصولات نهایی بوسیله اندازه‌گیری به روش انعکاسی

محصولات نهایی بعلاوه استفاده از مواد اولیه با درجات استخراج متفاوت یا بر اثر استفاده از دیاگرامهای خشک کردن مختلف دارای رنگهای نسبتاً

متفاوتی خواهد بود که ممکن است این تفاوتهای چشم غیر مسلح نیز تشخیص داده شوند که بعنوان مثال رنگ محصولات نهایی بشرح زیر متفاوت خواهند بود.

– در صورت استفاده از مواد اولیه با درجه استخراج پائین رنگ محصولات نهایی روشن تر خواهد بود.

– در صورت استفاده از مواد اولیه با درجه استخراج بالا رنگ محصول نهایی تیره تر و متمایل به قهوه‌ای میشود.

– در صورت خشک کردن در درجات حرارت پائین (NT) رنگ محصول نهایی روشن بوده ولی به سبزی خواهد زد.

– در صورت خشک کردن در درجات حرارت بالا (HT) و (HHT) رنگ محصول نهایی زرد تر خواهد بود.

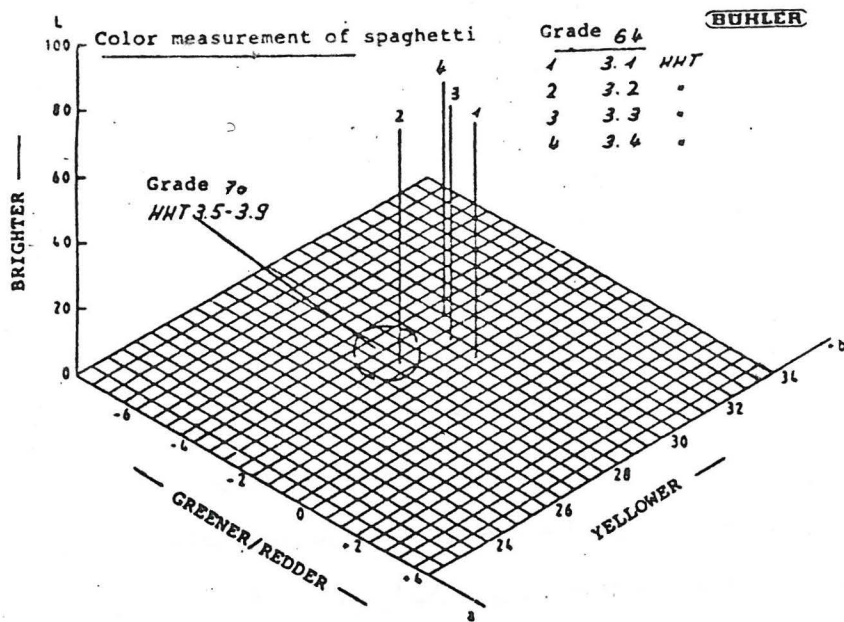
– در صورت خشک کردن در شرایط پائین تر از شرایط مطلوب (Optimum) از نظر زمان خشک کردن ، شرایط جوی و درجات حرارت بالا (HT و HHT) رنگ محصول نهایی بسرخ خواهد زد.

– در صورت استفاده از مواد اولیه با دانه بندی های مختلف ولی از یک گروه استخراج ، اختلاف رنگ محصولات نهایی بوسیله چشم غیر مسلح قابل تشخیص نخواهد بود.

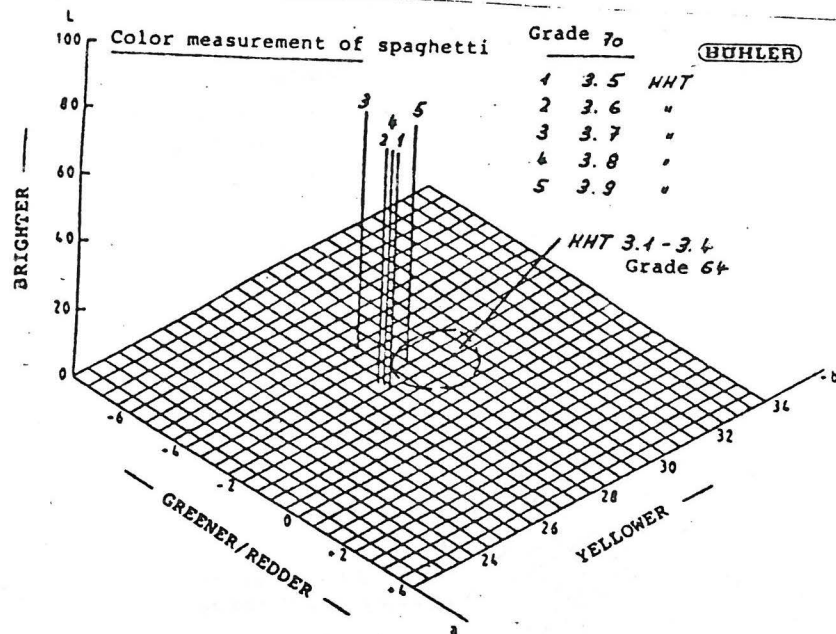
این نکات ما را بر آن داشت که از اندازه گیری به روش انعکاسی برای تعیین نمودن دلایل تغییر رنگ محصول نهایی استفاده نمائیم. به این منظور دستگاه اندازه گیری UME-3 دکترلانگه بکار گرفته شد که ارزش رنگ استاندارد طبق DIN 5033 و DIN 6164 و CIE 1976 تعیین شده است (CIE استاندارد انواع نور میباید که توسط کمیسیون بین المللی روشنایی تعیین شده است) . برای انجام این آزمایش نمونه هایی از محصول نهایی خشک شده تا حد ذرات به درشتی ۵۰۰ تا ۱۰۰۰ میکرون آسیاب گردید. این حدودا از اندازه ذرات مناسب ترین طیف جهت استفاده در این

دستگاه اندازه‌گیری بوده و جهت تعیین رنگ مورد استفاده قرار گرفت.

شکل ۲۲

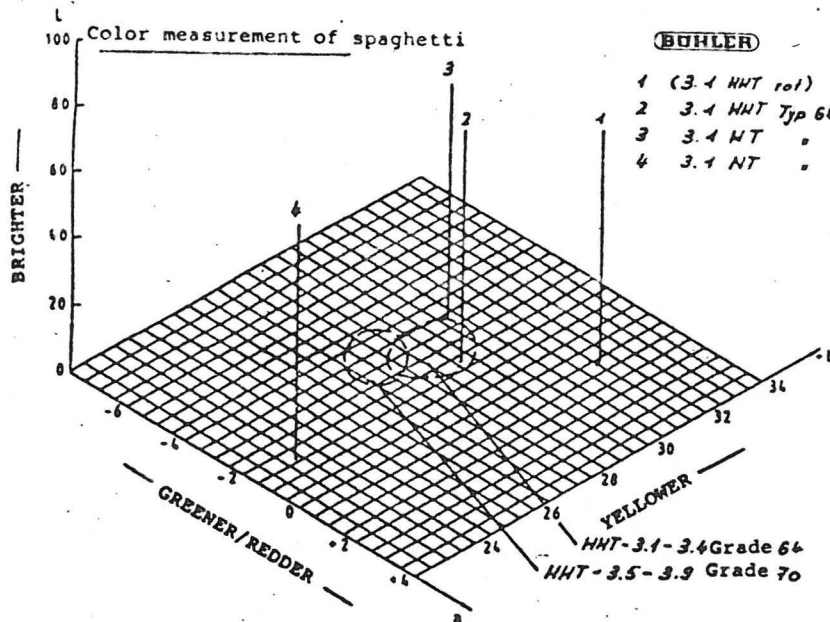


شکل ۲۲ ارزیابی تفاوت رنگ یک سری نمونه‌هایی را نشان می‌دهد که با استفاده از مواد اولیه ۳/۱ تا ۳/۴ (درجه ۶۴) تهیه شده و طبق دیاگرام HHT خشک شده‌اند و به ترتیب در شکل با شماره‌های ۱ تا ۴ مشخص گردیده‌اند. بطوریکه در شکل مشاهده می‌شود تفاوت بودن رنگ نمونه‌های فوق در حداقل می باشد.



شکل ۲۳ ارزیابی تفاوت رنگ یک سری نمونه‌هایی را نشان می‌دهد که با استفاده از مواد اولیه ۳/۵ تا ۳/۹ (درجه ۷۰) تهیه شده و طبق دیاگرام HHT خشک شده اند و برترتیب در شکل با شماره‌های ۱ تا ۵ مشخص گردیده اند و بطوریکه در شکل دیده می‌شود تفاوت رنگ نمونه‌های فوق، با چشم غیر مسلح قابل تشخیص نمی‌باشند. در مقابل، در صورتیکه از نمونه‌هایی که از یک نوع مواد اولیه ولی مطابق با دیاگرام‌های مختلف خشک شده باشند، استفاده شود تفاوت‌های کاملاً محسوس در رنگ محصول نهایی بنظر خواهد

رسید.



شکل ۲۴ ارزیابی رنگ نمونه ۳/۱ (درجه ۶۴ و اندازه ذرات ۱۲۵ تا ۶۳۰ میکرون) را در شرایط خشک کردن متفاوت نشان میدهد:

شماره ۱ مربوط به خشک کردن طبق دیاگرام HHT بوده که زمان خشک کردن نهایی طولانی تر بوده و در نتیجه رنگ محصول نهایی به سرخی میزند.

شماره ۲ مربوط به رنگ محصول نهایی با استفاده از دیاگرام HHT میباشد.

شماره ۳ مربوط به رنگ محصول نهایی با استفاده از دیاگرام خشک کردن HHT میباشد.

شماره ۴ مربوط به رنگ محصول نهایی با استفاده از دیاگرام خشک کردن NT میباشد.

(دیاگرام های خشک کردن قبلا " در بخش شماره ۵/۳ توضیح داده شده اند).

۹ - ارزیابی محصول نهایی پخته شده

۹/۱ - عکسبرداری میکروسکوپی از مقاطع محصول پخته شده

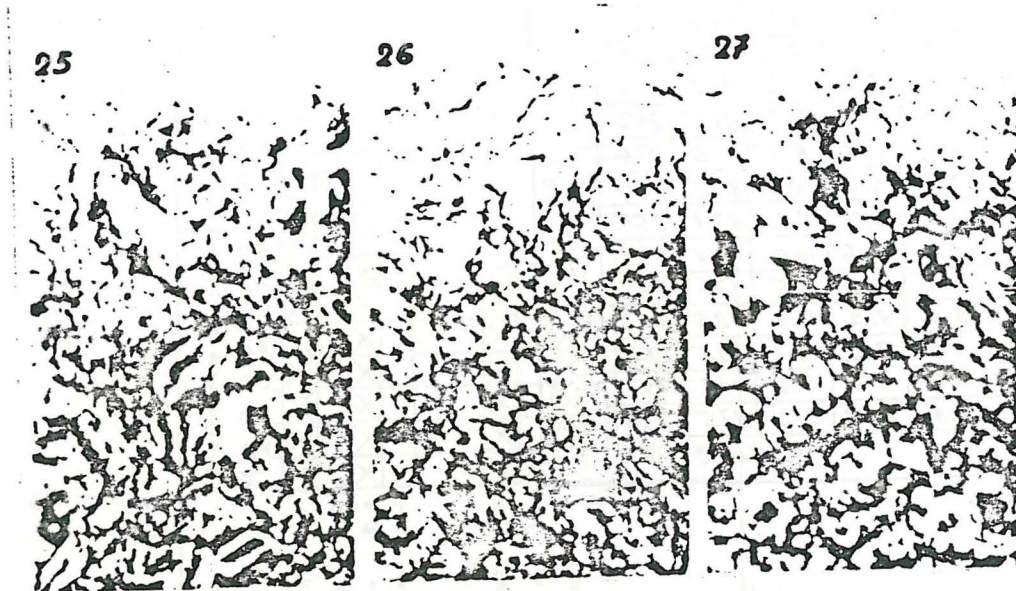
(Microphotographic section)

عکسبرداری دقیق از مقاطع اسپاگتی پخته شده مربوط به دو گروه استخراج ۶۴٪ و ۷۰٪ ویا کلیه گروههای دانه بندی از ۳/۱ تا ۳/۹ نشان میدهد که بافت پروتئینی همه آنها خوب و دست نخورده باقی مانده است (کلیه نمونه ها طبق دیاگرام HHT خشک شده اند)

شکل ۲۵

شکل ۲۶

شکل ۲۷



میکرون

نمونه دانه بندی صفر تا ۲۵ میکرون نمونه دانه بندی صفر تا ۳۵ میکرون نمونه دانه بندی ۲۵ تا ۶۳ میکرون

هیچ تفاوتی در عکسهای این سه نمونه دیده نمیشوند و بافت همه نمونه ها دارای کیفیت عالی پخت میباشند.

		BOHLER			
		Cooking loss		Water absorption	
		Durum and pasta			
		Cooking loss		Water absorption	
		12'	22'	12'	22'
HNT	3.1	6.8	8.7	177	257
•	3.2	6.1	9.7	175	251
•	3.3	6.5	10.0	175	265
•	3.4	6.8	9.9	183	249
NT	3.1	6.3	13.9	184	261
•	3.4	6.9	12.8	171	250
HT	3.1	5.8	9.3	176	245
•	3.4	6.6	9.2	174	254
HNT	3.5	6.5	8.5	175	264
•	3.6	6.4	10.3	173	264
•	3.7	6.8	9.2	171	255
•	3.8	7.6	10.0	171	263
•	3.9	6.5	9.5	170	244
NT	3.6	7.9	13.0	188	253
•	3.9	7.2	12.1	191	261
HT	3.6	6.6	9.6	171	241
•	3.9	6.8	9.8	175	236

50 9-3-84

شکل ۲۸- ظرفیت جذب آب و افت پخت برای پختن نمونه‌های بی را نشان می‌دهد که از مواد اولیه ۳/۱ تا ۳/۹ بدست آمده و زمان پخت آنها ۱۲ و ۲۲ دقیقه بوده است. با در نظر گرفتن دانه‌بندی نمونه‌های مختلف، تفاوتی بین آنها مشاهده نکردید در صورتیکه تفاوت اصلی زمانی دیده می‌شود که نتایج حاصله از دیاگرام‌های مختلف خشک کردن با یکدیگر مقایسه شوند.

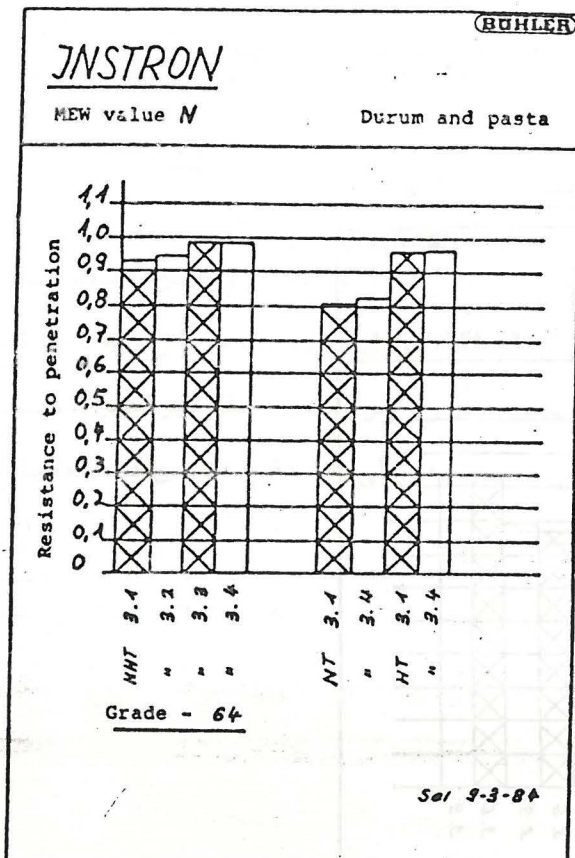
۹/۳- آزمایش اینسترون (Instron)

(خواص مناسب برای جویدن یا ارتجاعی بودن زیردندان)
 آزمایش بر روی اسپاگتی پس از ۱۲ دقیقه زمان پخت انجام گرفت :

۹/۳/۱- حداکثر مقاومت در مقابل نفوذ

اعداد بزرگتر برای محصولات پخته شده در طی ۱۲ دقیقه
 نشان دهنده کیفیت بهتری است .

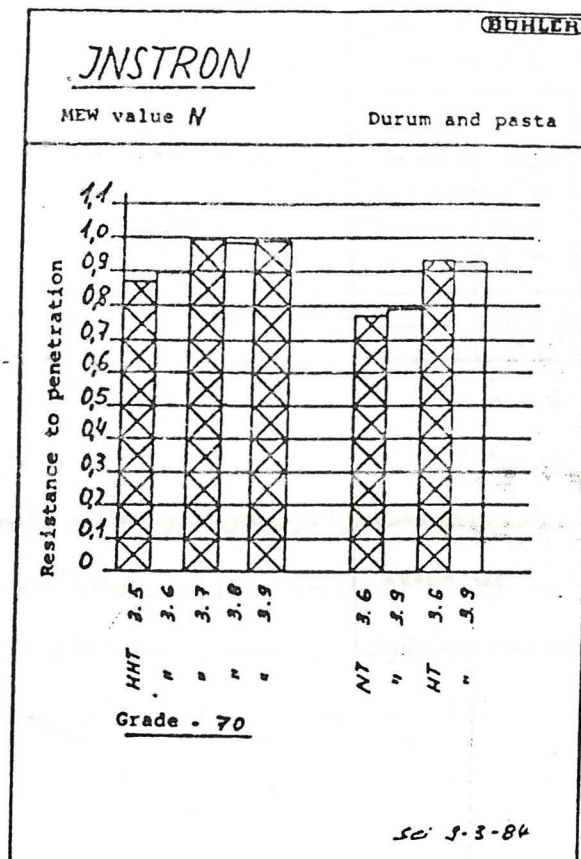
شکل ۲۹



شکل ۲۹ نمودار نتایج بدست آمده از نمونه‌های مختلف مواد اولیه درجه ۶۴ میباشد. اعداد بزرگتر مربوط به محصولات هستند که طبق دیاگرامهای HT و HHT خشک شده‌اند. از طرف دیگر تفاوت‌های بین گروه‌های دانه‌بندی خیلی کم بوده ولی کاملاً روشن است که محصولات بدست آمده از مواد اولیه نرم‌تر دارای اعداد بزرگتر MEW بوده و بنا بر این خواص بهتری از نظر جویده شدن دارند.

(بعنوان مثال نمونه‌های ۳/۳ و ۳/۴ که دارای دانه‌بندی صفر تا ۳۵۰ میکرون و صفر تا ۲۵۰ میکرون هستند، تأییدکننده این نکته میباشند).

شکل ۳۰



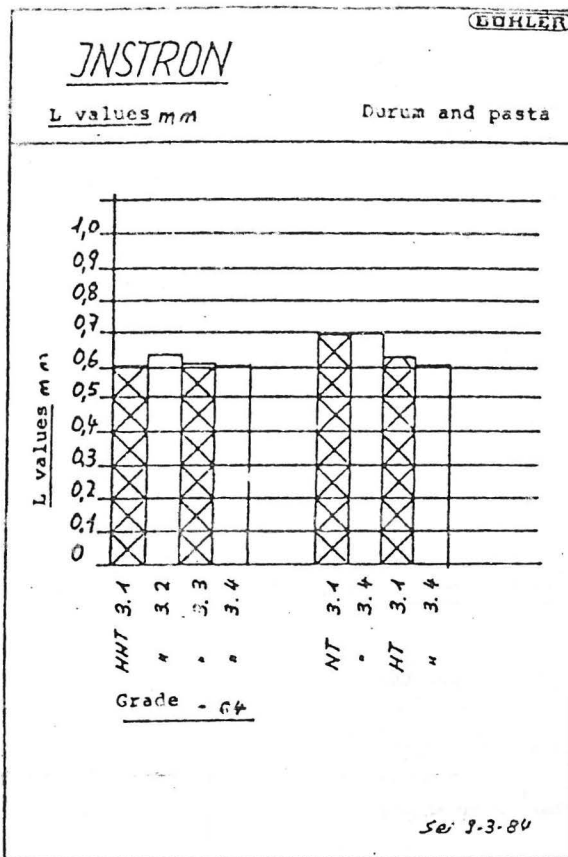
شکل ۳۰ نمودار ارزشهای بدست آمده از نمونه‌های مختلف مواد اولیه درجه ۷۰ میباشد. اعداد بزرگترها نظریکسه در مورد درجه ۶۴ بیان گردید مربوط به محصولات میباشد که مطابق دیاگرامهای HT و HHT خشک شده اند.

تفاوتهای بین گروههای دانهبندی بسیرنا چیز میباشد ولی کاملاً مشهود است که محصولات بدست آمده برای استفاده از مواد اولیه با دانهبندی نرمتر، اعداد بزرگتری را نشان میدهند. (بعنوان مثال نمونه‌های ۳/۷، ۳/۸ و ۳/۹ که دارای دانهبندی بترتیب ۱۲۵ تا ۳۵۰ میکرون و صفر تا ۳۵۰ میکرون و صفر تا ۲۵۰ میکرون میباشد اعداد بزرگتری را نشان میدهد).

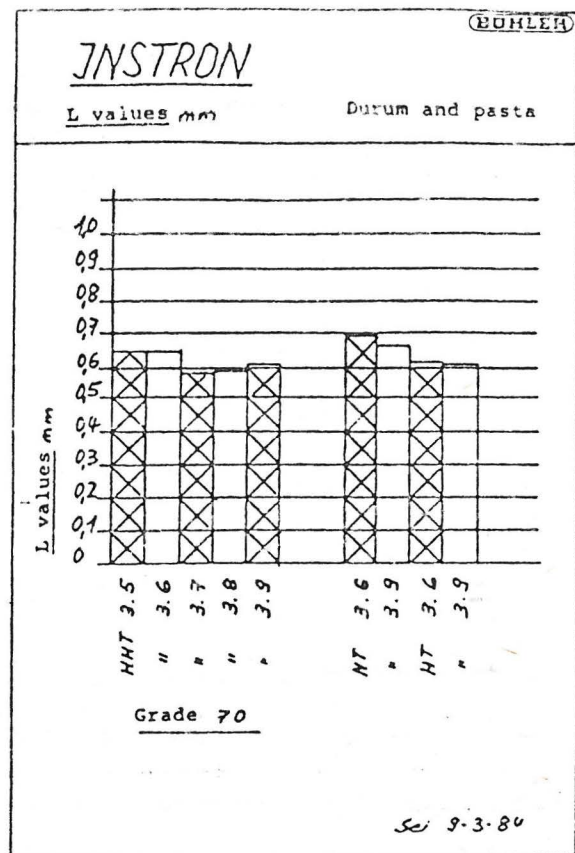
۹/۳/۲ - مقادیر یا مقاومت سطحی

مقادیر عبارت است از مقدار عمق فرورفتن یک گوه اندازه گیری زمانیکه نیروی وارده بیه ۱۰ گرم رسیده باشد و بر حسب میلیمتر اندازه گیری میشود. مقادیر کمتر برای محصول نیایی پخته شده در طی ۱۲ دقیقه نشان دهنده کیفیت بهتری میباشد.

شکل ۳۱



شکل ۳۲



اشکال ۳۱ و ۳۲ مجدداً " نمودارهای تعیین کننده ارزش نمونه‌های حاصل از یکاربردن مواد اولیه با استخراجهای ۶۴ و ۷۰ میباشند. در این مورد هم مانند مقادیر MEW بزحمت میتوان تفاوتی بین نمودارهای حاصل از مواد اولیه با دانه بندی های مختلف بدست آورد ولی کاملاً مشهود است که محصولات بدست آمده از مواد اولیه نرم تر بهتراز محصولات حاصل شده از مواد اولیه زبرتر میباشند و محصولاتی که طبق دیگر ارقامی

HT و HHT خشک شده اند کیفیت بهتری نسبت به محصولات خشک شده طی دیاگرام NT خواهند داشت .

۱۰- ارزیابی حسی (اورگانولپتیک) (Organoleptic)

شکل ۳۳

شکل ۳۴

TW Appraisal		Durum and pasta																BOHLER
		Grade 64								Grade 70								
		3.1	3.2	3.3	3.4	3.1	3.4	3.1	3.4	3.5	3.6	3.7	3.8	3.9	3.8	3.9	3.6	3.9
Mixing characteristics		5	7	7	8	5	8	5	8	5	5	7	7	8	5	8	5	8
General processing		5	6	7	7	5	7	5	7	5	5	6	7	7	5	7	5	7
Color, raw		6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6
Purity, raw		4	6	7	7	4	7	4	7	4	4	7	7	7	4	7	4	7
cooked:																		
Firmness after cooking		8	8	8	8	6	6	8	8	8	8	8	8	8	6	6	8	8
Chewing characteristics		8	8	8	8	6	6	8	7	8	8	8	8	8	6	6	8	8
Sliminess		6	5	6	6	4	4	6	6	6	6	6	6	6	5	5	6	6
Cooking tolerance		7	7	7	7	5	4	7	7	7	7	7	7	7	6	6	7	7
Eating feel		6	6	6	6	5	5	6	6	7	7	7	7	7	5	5	7	7
Taste		6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	5	5	6	6
Dough preparation		6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6
Appearance		7	7	7	7	6	6	7	7	7	7	7	7	7	6	6	7	7
Total points		74	78	81	82	64	71	74	81	74	74	80	81	82	65	73	75	83
Cooking time: 12 minutes																		
		HHT				HT HT				HHT				NT HT				

Sci 9.3-84

Sci 9.3-84

ارزیابی نمرات:

۸ تا ۹ خیلی خوب ۶ تا ۷ خوب ۴ تا ۵ متوسط و کافی

۲ تا ۳ بد و ضعیف ۱ بی مصرف

ارزیابی که در اشکال ۳۳ و ۳۴ درج شده نشان میدهد که تفاوتهای بیسیسین گروههای دانهبندی مختلف کمبوده ولی محصولات حاصل شده از مواد اولیه نرمتر دارای نمرات بهتری از محصولات بدست آمده از مواد اولیه زبرتر میباشند. ضمناً " کاملا" مشهود است که نمونههای خشک شده طبق دیگرامهای HT و HHT دارای نمرات بهتری نسبت به نمونههای خشک شده طبق دیگرام NT میباشند.

۱۱- خلاصه

لازم رسیدن به هدف تولید محصولات ما کارونی با کیفیت بالا که از نظر خواستههای مصرفکننده را برآورده نماید با یستی از محصولات دوروم آسیاب شده با نرمی معینی استفاده نمود در این رابطه نکات زیر با یستی مورد توجه قرار گیرد.

۱۱/۱- رطوبت دادن - مخلوط کردن

- مواد اولیه با ذرات ریزتر ظرفیت جذب آب بهتری داشته و به زمان کمتری جهت تشکیل خمیر نیاز دارد.
- مواد اولیه با ذرات ریزتر بسادگی به خمیریکنواخت تبدیل میشوند و در نتیجه موجب تولید محصولات یکنواخت تر و شفافتری می شوند.
- مواد اولیه با ذرات ریزتر برای تشکیل خمیر بزمان کمتری نیاز داشته و بهمین جهت میتوان مخلوطکنهای کوچکتری که زمان تمیزکردن آنها نیز کوتاه خواهد بود، مورد استفاده قرار گیرد.
- استفاده از مواد اولیه با ذرات ریزتر امکان مخلوط کردن مواد اولیه مختلف را بدست میدهد. که در این صورت اندازه ذرات با یستی کوچکتر از ۳۵۰ میکرون بوده و البته در صورتیکه ذرات کوچکتر از ۲۵۰ میکرون باشند نتیجه بهتر خواهد شد.

۱۱/۲- پرس کردن و شکل دادن

مواد اولیه با ذرات ریزتر برای تشکیل خمیریکنواخت که با فست پروتئینی آن بطور مناسبی شکل گرفته باشد احتیاج بزدن زیاد خمیرندارند. لازم به توضیح است که بافت پروتئینی مناسب شرط مهمی برای بدست آوردن محصول با کیفیت بالا میباشد.

۱۱/۳- خشک کردن

- محصولات نهایی تهیه شده از گروههای مختلف دانه بندی را میتوان طبق دیاگرامهای NT و HT و HHT بخوبی خشک کرد.
- در صورتیکه لکه های سفید در حین عملیات پرس کردن و شکل دادن خمیر موجود باشند، این لکه ها بعد از خشک کردن محصول نمایانتر خواهند بود.

۱۱/۴- محصولات نهایی

- محصولاتی که از مواد اولیه با دانه بندی های مختلف تهیه میشوند از نظر ظاهری تفاوتی با یکدیگر ندارند (غیر از دانه های زبر و درشت که در آنها لکه های سفید دیده خواهد شد).
- گرچه مواد اولیه با دانه بندی های مختلف تفاوت رنگ جزئی با یکدیگر دارند ولی محصولات نهایی بجهت استفاده از دانه بندی های مختلف تفاوت رنگی نخواهند داشت.
- برای استفاده از مواد اولیه با دانه بندی های مختلف ظرفیت جذب آب و یا دفع آب برای پختن تغییر نمیخواهد نمود.
- آزمایشهای اینسترون نشان میدهد که بجهت استفاده از مواد اولیه با دانه بندی های مختلف تفاوتی جزئی در محصول نهایی پدید می آید و دانه بندی ریزتر نتیجه بهتری عاید مینماید.

– ارزیابی حسی (اورگانولپتیک) نیز نشان می‌دهد که استفاده از دانه‌بندی‌های مختلف تنییری در نتایج ایجاد نمی‌نماید. تنها نکته‌ای که بایستی به آن توجه نمود اینست که دانه‌بندی‌های زبرد نمونه‌های خمیرماکارونی ایجاد لکه‌های سفید نموده و در نتیجه نهایی اثر میگذارد.

– در مقابل، خشک کردن تا شیر عمده‌ای بر کیفیت ارزیابی داشته است.

۱۲- نتیجه‌گیری

۱۲/۱- محصولات آسیاب شده دوروم در جات ۶۴ و ۷۰ در کلیه گروه‌های دانه‌بندی ۹ گانه برای تولید محصولات ماکارونی مناسب میباشند.

۱۲/۲- ما موریتی که از آغاز این مقاله تعیین شده بود یعنی مشخص کردن تا شیر نرمی محصولات آسیاب شده دوروم بر روی کیفیت محصولات نهایی، نتیجه زیر را ارائه می‌دهد:

با دانه‌بندی کوچکتر از ۳۵۰ میکرون (که ۱۰۰٪ از توری شماره ۶۰ بگذرد) میتوان آسان تر خمیرگیری کرده و عملیات پرس را انجام داد. محصولات نهایی حاصل شده شفاف تر و یکنواخت تر بوده و کیفیت آنها نیز بالاتر خواهد بود و در نتیجه استفاده از آنها در مقایسه با بکارگیری دانه‌بندی زبردتر ارجحیت دارد.

۱۲/۳- اجازه دهید تا سه طیف از اندازه ذرات مواد اولیه که مناسب ترین بوده و بهترین کیفیت برای محصول نهایی را بدست می‌دهد مجدداً " معرفی نمائیم:

صفرتا ۲۵۰ میکرون

صفرتا ۳۵۰ میکرون

۱۲۵ تا ۳۵۰ میکرون

درخاتمه از آقایان W. Seiler و P. Gränicher و کلیه کسانیکه
همکاری نموده و در انجام آزمایشها کمک کرده و در تعیین و ارزیابی
و به نمایش درآوردن نتایج خاصه تشریک مساعی نموده اند کمال
تشکر را دارم.

انتشارات هسته خودکفائی - تحقیقاتی صنایع آرد و نان

- کوششی به منظور ایجاد نگرش مشترک در هسته خودکفایی - تحقیقاتی صنایع آرد و نان
دکتر حسین یزدجردی - دکتر محسن یزدجردی شهریور ۱۳۶۷
- گزارش سالانه هسته خودکفایی - تحقیقاتی صنایع آرد و نان آبان ۱۳۶۷
- ارزش غذایی گندم
مهندس خسرو احمدزاده شهریور ۱۳۶۷
- درجه نرم بودن محصولات آسیاب شده گندم دوروم از نقطه نظر یک تولیدکننده ماکارونی
مهندس خسرو احمدزاده شهریور ۱۳۶۷
- عوامل مطلوب در تولید فرآورده‌های ماکارونی
دکتر حسین یزدجردی آبان ۱۳۶۷
- گزارش گردهمایی (مجمع عمومی) دی ۱۳۶۷
- ارزش غذایی آرد گندم با تأکید بر تأثیر درجه استخراج
مهندس خسرو احمدزاده - دکتر حسین یزدجردی اردیبهشت ۱۳۶۸
- صد استخراج آرد و اثر آن بر روی ارزش غذایی نان
مهندس محمد سمیعی خرداد ۱۳۶۸
- ناخالصی‌های گندم و چگونگی عملیات بوجاری در جریان آردسازی
مهندس محمد سمیعی - دکتر حسین یزدجردی اردیبهشت ۱۳۶۹
- سیر تکاملی نان در جهان
دکتر ناصر رجبزاده - مهندس محمد سمیعی اسفند ۱۳۶۹
- مجموعه سخنرانی‌ها و مقالات ارائه شده در اولین سمینار هسته خودکفایی - تحقیقاتی صنایع آرد و نان اسفند ۱۳۷۰
- گندم - آرد - نان
جعفر ایزدیار - مهندس محمد سمیعی - دکتر حسین یزدجردی مهرماه ۱۳۷۲