

UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO

FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA

CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA

TRABAJO ESTRUCTURADO DE MANERA INDEPENDIENTE PREVIO A LA OBTENCIÓN DEL TÍTULO DE INGENIERO MECÁNICO

TEMA:

ESTUDIO Y MEJORAMIENTO DEL PROCESO MANUAL DE TOSTADO DEL HABA Y SU INCIDENCIA EN EL TIEMPO DE OBTENCIÓN DEL PRODUCTO TERMINADO, PARA LA EMPRESA GRANOFA CÍA. LTDA.

AUTOR:

Alex Omar Heredia Tipán

TUTOR:

Ing. Mg. Santiago Paúl Cabrera Anda

Ambato-Ecuador 2012

APROBACIÓN DEL TUTOR

CERTIFICACIÓN

En mi calidad de director de tesis de grado, previo a la obtención del Título de Ingeniero Mecánico, con el Tema; ESTUDIO Y MEJORAMIENTO DEL PROCESO MANUAL DE TOSTADO DEL HABA Y SU INCIDENCIA EN EL TIEMPO DE OBTENCIÓN DEL PRODUCTO TERMINADO, PARA LA EMPRESA GRANOFA CÍA. LTDA. Realizado por el Sr. Alex Omar Heredia Tipán, egresado de la Facultad de Ingeniería Civil y Mecánica de la Universidad Técnica de Ambato.

Certifico:

- Que la presente tesis es original de su autor
- Ha sido revisada en cada uno de sus capítulos
- Está concluida y puede continuar con el trámite correspondiente.

Ambato, Noviembre 2012

.....

Ing. Mg. Santiago Paúl Cabrera Anda

TUTOR

DECLARACIÓN DE AUTENTICIDAD

Yo, Alex Omar Heredia Tipán, expreso que el tema, objetivos, conclusiones, recomendaciones, análisis de los resultados y la propuesta, con excepción de conceptos y definiciones en la presente investigación, previo la obtención del Título de Ingeniero Mecánico son absolutamente originales, auténticos y personales.

.....

Alex Omar Heredia Tipán

C.I. 0502463805

AUTOR

DEDICATORIA

A la virgen y a Dios por mantenerme con salud y permitirme culminar con una etapa de mi vida tan anhelada, con mucho cariño a mis padres por su apoyo incondicional en los buenos y malos momentos y por saber guiarme con sus consejos.

AGRADECIMIENTO

A todas las personas e instituciones que de una u otra forma pusieron su granito de arena para la culminación de este proyecto, a mis padres por saber apoyarme a pesar de los momentos malos que a veces han pasado conmigo, a mi tutor Ing. Mg. Santiago Cabrera por la ayuda excepcional y paciencia en la realización de mi tesis, a mi enamorada Fernanda Moreano por su apoyo incondicional y que siempre me acompaño en todo momento.

ÍNDICE DE CONTENIDOS

Capít	ulo I	1
1.	El problema	1
1.1	Tema	1
1.2	Planteamiento del problema	1
1.2.1	Contextualización	1
1.2.2	Análisis crítico	2
1.2.3	Prognosis	2
1.2.4	Formulación del problema	3
1.2.5	Preguntas directrices	3
1.2.6	Delimitación del objeto de investigación	3
1.3	Justificación	4
1.4	Objetivos	4
1.4.1	General	4
1.4.2	Específicos	4
Capít	ulo II	5
2.	Marco teórico	5
2.1	Antecedentes investigativos	5
2.2	Fundamentación filosófica	5
2.2.1	Tostado de granos	5
2.2.2	Preparación de harinas	5
2.2.3	Variedades de haba	7
2.2.4	Características del haba	8
2.2.5	Sistemas de calentamiento para tueste	9
2.2.6	Proceso de tostado manual	4
2.3	Fundamentación legal10	б

2.4	Categorías fundamentales	17
2.5	Hipótesis	18
2.6	Señalamiento de variables	18
Capít	ulo III	19
3.	Metodología	19
3.1	Modalidad básica de la investigación	19
3.1.1	Selección del método de calentamiento a ejecutarse	19
3.2	Nivel o tipo de investigación	22
3.3	Población y muestra	23
3.3.1	Población	23
3.3.2	Muestra	23
3.4	Operacionalización de variables	24
3.5	Plan de recolección de la información	26
3.6	Plan de procesamiento de la información	28
Capít	ulo IV	29
4.	Análisis e interpretación de resultados	29
4.1	Análisis de los resultados	29
4.1.2	Efecto de la presión de servicio de GLP y la masa sobre la temperatura en proceso de tostado mecánico.	
4.1.3	Análisis de tiempo - temperatura para diversas etapas del tostado manual	31
4.2	Interpretación de datos	33
4.2.1	Comparación entre los procesos de tostado manual y mecánico	33
4.3	Verificación de hipótesis	35
Capít	ulo V	37
5.	Conclusiones y recomendaciones	37
5.1	Conclusiones	37
5.2	Recomendaciones	38

Capít	ulo VI	39
6.	Propuesta	39
6.1	Datos informativos.	39
6.2	Antecedentes de la propuesta	39
6.2.1	Parámetros de diseño	39
6.3	Justificación	40
6.3.1	Seguridad y calidad	40
6.4	Objetivos	41
6.5	Análisis de factibilidad	41
6.5.1	Determinación del van.	46
6.6	Fundamentación	47
6.6.1	Detalle del proceso de tueste	48
6.7	Metodología	49
6.7.1	Dimensionamiento de la cámara de tueste	49
6.7.2	Determinación del esfuerzo realizado en la cámara de tueste	51
6.7.3	Cálculo del coeficiente de convección interno en la cámara de tueste	52
6.7.4	Cálculo de la temperatura en la superficie del haba durante el proceso tueste.	
6.7.5	Determinación del calor en el interior de la cámara de tueste	58
6.7.6	Cálculo de la temperatura en la cámara de combustión (T _{cb})	60
6.7.7	Determinación del coeficiente de convección en la cámara de combustión	61
6.7.8	Pérdidas de calor en la cámara de tueste	62
6.7.9	Perdidas de calor a través de las planchas soporte	64
6.7.1	0 Diseño de la chimenea	67
6.7.1	1 Determinación de la energía que ingresa al sistema para el proceso tueste	
6.7.1	2 Cálculo de la dilatación en los componentes de la cámara de tueste	70

6.7.13 Diseño del sistema motriz de la cámara de tueste	1
6.8 Administración	0
6.9 Previsión de la evaluación	1
6.9.1 Arranque para operación diaria	1
6.9.2 Programa de auto-mantenimiento para maquinas nuevas	2
Bibliografía	4
Anexo A I11	6
Zonas de cultivo de habas en el ecuador	6
Anexo A II	8
Formato de recolección de datos	8
Anexo A III	25
Propiedades termo físicas de la materia	25
Anexo A IV	26
Selección del quemador	26
Anexo V	28
Selección de motor reductor	28
Anexo VI	30
Selección de cadena y chumacera	30
Especificaciones de rodamientos y chumaceras de piso SKF	32
	33
Anexo VII	34
Propiedades mecánicas del metal depositado y de perfiles estructurales	34

ÍNDICE DE TABLAS

Tabla 2.1 Propiedades físicas materiales a almacenar en silos según Guerrin	8
Tabla 2.2 Composición del haba por 100 gramos	9
Tabla 3.1 Alternativas para ser seleccionadas	20
Tabla 3.2 Criterios de evaluación	21
Tabla 3.3 Normalización de la tabla de criterios	21
Tabla 3.4 Calificación de cada una de las alternativas según los criterios	21
Tabla 3.5. Normalización de la tabla de calificaciones de cada método	22
Tabla 3.6. Resultado de la selección del método	22
Tabla 3.7 Equipos e instrumentos utilizados	26
Tabla 4.1 Características de los ensayos 1 y 2	29
Tabla 4.2 Características de los ensayos 3 - 4	30
Tabla 4.3 Toma de tiempos durante el tostado manual	32
Tabla 4.4 Valores de diferencias de tiempo y pérdida del producto	36
Tabla 6.1 Información general de la propuesta	39
Tabla 6.2 Costos de materiales y de construcción	44
Tabla 6.3 Producción obtenida por el tostado manual	45
Tabla 6.4 Producción obtenida por el tostado mecánico	45
Tabla 6.5 Estado de resultados	45
Tabla 6.6. Condiciones iniciales para el diseño	48
Tabla 6.7. Determinación del diámetro y longitud de la cámara de tueste	50
Tabla 6.8 Propiedades del material AISI 304	51
Tabla 6.9. Determinación del espesor del cilindro	52
Tabla 6.10 Características del haba a tostar	53
Tabla 6.11 Propiedades del fluido a las condiciones de tostado	53
Tabla 6.12 Tipo de convección y fluido	64
Tabla 6.13 Características técnicas del quemador seleccionado	70
Tabla 6.14 Propiedades del motor reductor	80
Tabla 6.15 Capacidad o potencia nominal de cadenas de rodillo simple (Ver And	exo
VI)	81
Tabla 6.16 Especificaciones de selección de cadena y catalina	83
Tabla 6 17 Parámetros para la selección del factor de superficie	92

Tabla 6.18 Factores para determinar confiabilidad	92
Tabla 6.19 Programa de auto-mantenimiento	113
<u>ÍNDICE DE GRÁFICOS</u>	
INDICE DE GRAFICOS	
Grafica 4.1 Comparación de resultados entre ensayo 1 - 2	
Grafica 4.2 Comparación de resultados entre ensayos 3 – 4	31
Grafica 4.3 Comparación en tiempos del tostado manual vs el mecánico	33
Grafica 4.4 Incremento de temperatura durante las etapas de tueste	34
Grafica 4.5 Tiempos de producción total del tostado manual y mecánico	35
Grafica 6.1 Estados de flujo de efectivo	46
<u>ÍNDICE DE FIGURAS</u>	
Fig. 2.1 Horno de calentamiento directo	10
Fig. 2.2 Horno de calentamiento indirecto	11
Fig. 2.3 Funcionamiento de lecho fluidizado	13
Fig. 2.4 Tostado manual	15
Fig. 2.5 Enfriado y deshumidificado	15
Fig. 2.6 Secado	16
Fig. 2.7 Descascarillado	16
Fig. 4.1 Haba sin tostar y tostada	29
Fig. 4.2 Diferencia entre haba tostada a mano y en el prototipo	34
Fig. 6.1 Diagrama del proceso de tueste mecánico	42
Fig. 6.2 Diagrama del proceso de tueste manual	43
Fig. 6.3 Cilindro sometido a presión interna y externa	51
Fig. 6.4 Magnitudes de cada lado del haba	55
Fig. 6.5 Distribución de temperaturas en la tostadora industrial	63
Fig. 6.6 Resistencias térmicas a través de la plancha frontal	65
Fig. 6.7 Resistencias térmicas a través de la plancha posterior	67
Fig. 6.8 Ejes soportes de la cámara de tueste	73
Fig. 6.9 Cámara de tueste cargada con el haba	75

Fig. 6.10 Esquema de instalación y protección del motor	78
Fig. 6.11 Distribución de esfuerzos eje motriz	84
Fig. 6.12 Diagrama de corte y momento flector	87
Fig. 6.13 Sección del eje en los puntos A y B	88
Fig. 6.14 Disposición de diámetros	95
Fig. 6.15 Diagrama para establecer el valor de V ₁	100
Fig. 6.16 Diagrama para establecer el valor de V	100
Fig. 6.17 Factor Kappa – cálculo de vida nominal ajustado	101
Fig. 6.18 Junta soldada eje soporte y manzana del eje motriz	103
Fig. 6.19 Nomenclatura para cordón de soldadura	103
Fig. 6.20 Chaveta rectangular	104
Fig. 6.21 Ubicación de los pernos en la plancha	107

GLOSARIO DE TÉRMINOS

 $V_{c\'amara}$: Volumen de la cámara de tueste (m³)

 P_h : Presión interior ejercida sobre la cámara de tueste $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 σ_t : Esfuerzo tangencial o circunferencial $\left(\frac{Kg}{cm^2}\right)$

 σ_l : Esfuerzo longitudinal $\left(\frac{Kg}{cm^2}\right)$

 R_{eD} : Número de Reynolds (adimensional)

N_{uD} Número de Nuseldt (adimensional)

 h_{ic} : Coeficiente de convección interno en la cámara de tueste $\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

dp: Diámetro de la partícula (mm)

 S_p : Superficie de la partícula m^2

 V_p : Volumen de la partícula (m³)

 \propto_s : Superficie especifica de la partícula (m⁻¹)

 B_i : Número de Biot (adimensional)

k: Conductividad térmica $\left(\frac{W}{m*^{\circ}C}\right)$

 \propto : Difusividad térmica $\left(\frac{m^2}{s}\right)$

 F_o : Número de Fourier (adimensional)

 ρ : Densidad $\left(\frac{Kg}{m^3}\right)$

 c_p : Calor especifico a presión contante $\left(\frac{KJ}{Kg\,{}^\circ K}\right)$

 $T_{sup h}$: Temperatura superficial del haba (°C)

 T_{∞} : Temperatura de tueste (°C)

 T_i : Temperatura inicial o ambiente (°C)

 m_a : Masa del aire (Kg)

R: Constante de los gases $\left(\frac{KJ}{Kg \circ K}\right)$

 q_1 : Calor interno en la cámara de tueste $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 T_{cb} : Temperatura en la cámara de combustión (°C)

 m_{H2O} : Masa del agua a extraer ($Kg \ de \ agua$)

 M_h : Masa inicial del haba a tostar (Kg)

 w_i : Humedad inicial del haba $\left(\frac{Kg \ agua}{Kg \ haba}\right)$

 w_f : Humedad final del haba $\left(\frac{Kg\ agua}{Kg\ haba}\right)$

Pr: Número de prandt (adimensional)

β: Coeficiente de expansión (adimensional)

 Ra_D Número de Rayleght (adimensional)

 Nu_D : Número de Nuselt (adimensional)

 h_{cb} : Coeficiente de convección en la cámara de combustión $\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

 q_2 : Calor perdido hacia los alrededores $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 q_{x1} : Perdidas de calor en plancha frontal $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 q_{x2} : Perdidas de calor en la plancha posterior $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 \dot{m} : Flujo másico $\left(\frac{Kg}{s}\right)$

 q_{ch} : Perdida de calor por la chimenea $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 h_{aire} : Entalpía del aire $\left(\frac{KJ}{Ka}\right)$

 V_s : Velocidad de salida de los gases $\left(\frac{m}{s}\right)$

H: Altura de la chimenea (m)

 E_e : Energía que entra al sistema $\left(\frac{Kcal}{s}\right)$

 I_{eje} : Inercia del eje motriz $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 I_{cil} : Inercia del cilindro de tueste $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 I_{vol} : Inercia de los ejes soportes o volantes $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 I_{haba} : Inercia producida por la masa del haba en la cámara de tueste $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 D_{ext} : Diámetro exterior de la cámara de tueste (cm)

Dint: Diámetro interior de la cámara de tueste (cm)

 I_{horq} : Inercia de la horquilla $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 I_{barr} : Inercia de las barra $\left(\frac{Kg}{m^2}\right)$

 M_T : Momento de torsión (N * m)

 M_o : Momento opuesto al movimiento (N * m)

 α : Aceleración angular $\left(\frac{rad}{s^2}\right)$

 P_{mot} : Potencia del motor (hp)

 \dot{P} : Potencia de diseño (hp)

 F_M : Fuerza motriz (N)

RESUMEN EJECUTIVO

El presente trabajo consiste en el estudio del proceso de tostado de forma manual del haba seca y su incidencia en el tiempo total de producto terminado en la industria harinera.

El proyecto tiene como objetivo general analizar el proceso de tostado del haba en la Provincia de Tungurahua, para la empresa GRANOFA. Los parámetros a estudiar para este proceso están basados en la cantidad de calor aportado para realizar el tueste, así como también en el contenido de humedad y su efecto sobre el tiempo total de tueste. La investigación que comprende este trabajo es de campo y de observación directa dentro de la misma se realizaron ensayos de prueba con la variación de la masa, temperatura y con el aporte calorífico del GLP como combustible. En el capítulo 1 se detalla el problema de investigación también se encuentran los objetivos, mientras que en el capítulo 2 se establecen los fundamentos teóricos donde se encuentran los diferentes tipos de hornos, en los capítulos 3,4 están la modalidad básica de la información y el análisis e interpretación de resultados necesarios para el diseño de una tostadora industrial de haba. Se estableció los parámetros físicos como son la temperatura de 92°C, velocidad de la cámara de tueste 47rpm y el tiempo total del proceso que es de 41 min.

Las conclusiones y recomendaciones del estudio realizado están en el capítulo 5, en el capítulo 6 se muestran la fundamentación y cálculos realizados que permiten el dimensionamiento de la tostadora industrial de haba y la selección de sus complementos como son el quemador, motor reductor y el diseño de los elementos mecánicos. Finalmente se diseñó una tostadora con una capacidad de 2 quintales, un quemador con una potencia calorífica de 4.6 Kg/h, un motoreductor de 3hp y una velocidad de la cámara de tueste de 47rpm.

CAPÍTULO I

EL PROBLEMA

1.1 TEMA

"Estudio y mejoramiento del proceso manual de tostado del haba y su incidencia en el tiempo de obtención del producto terminado, para la empresa GRANOFA Cía. Ltda."

1.2 PLANTEAMIENTO DEL PROBLEMA

1.2.1 CONTEXTUALIZACIÓN

Como resultado de la metodología de capacitación por concursos y la permanente asistencia técnica y la implementación con equipos el Ministerio de Agricultura, a través de Agro Rural, los productores de habas de la provincia fronteriza de Yunguyo, transforman estas legumbres en productos alimenticios de buena palatabilidad bajo las exigencias de las normas técnicas internacionales.

El proceso de transformación y mejoramiento de la técnica en la elaboración de habas tostadas, harina de haba tostada, ha merecido un largo proceso hasta encontrar el punto de la formula, que la hace apta y extraordinariamente favorable para nutrición de la niñez en la región del altiplano puneño y contribuirá a disminuir los puntos porcentuales de la desnutrición infantil del Perú.

En el Ecuador siendo un productor de haba no se la ha tomado gran importancia a la industrialización de la misma, ya sea por falta de capacitación de los agricultores y productores de harina o por el apoyo del gobierno central, existiendo diferentes aplicaciones de las habas: harina, con la cual se pueden hacer galletas con un alto contenido nutricional y para café, siendo explotado en otros países andinos

En la provincia de Tungurahua existe un gran centro de acopio que es el mercado mayorista en donde se encuentra gran variedad de legumbres entre ellas las habas, se las encuentran en verdes y secas, se las ocupa por los pequeños artesanos para realizar el proceso de tueste manual utilizar. Jo en unos casos como material combustible leña para luego obtener la harina.

1.2.2 ANÁLISIS CRÍTICO

A nivel nacional el consumo de habas ha permitido que la industria alimenticia desarrolle diferentes métodos para su producción y procesamiento, el uso de una tostadora industrial de calentamiento indirecto para realizar el tueste del haba permite mejorara el tiempo de proceso de tueste.

Dentro de un mercado competitivo la coloración que debe tener el grano al final del tostado tiene que ver con la consistencia y el aroma del producto, el proceso de tueste rudimentario se lo obtiene con un rendimiento bajo

La limitada idea de diseño y construcción de equipos en el país ha provocado que la industria local busque abastecerse fuera del país.

Mejorar el proceso de tostado del haba representa optimizar la producción y la calidad del producto final obtenido, disminuyendo el tiempo empleado para su preparación.

1.2.3 PROGNOSIS

El tueste del haba de forma manual genera varias desventajas, tostado uniforme, tiempo elevado de tueste, existencia de riesgo de accidentes como quemaduras, deterioro de las vías respiratorias de la persona encargada de tostar debido a la inhalación de los gases de combustión, por eso en la actualidad es necesario emplear una tostadora equipada con una cámara de tueste giratoria de calentamiento indirecto que ayude a optimizar el proceso, mejorando de esta manera el tiempo de tueste para aprovechar y explotar de mejor manera la producción de haba para el consumo humano, y así obtener una mayor demanda en el mercado.

1.2.4 FORMULACIÓN DEL PROBLEMA

¿Qué método será necesario aplicar para mejorar el proceso de tostado manual del haba y obtener el producto terminado en un menor tiempo?

1.2.5 PREGUNTAS DIRECTRICES

¿Qué parámetros son necesarios analizar, para mejorar el proceso de tostado manual del haba?

¿Qué criterios deben evaluarse para obtener un producto terminado en un menor tiempo?

¿El diseño de un sistema de calentamiento indirecto remplazará el proceso de tostado manual y permitirá obtener el producto en menor tiempo?

1.2.6 DELIMITACIÓN DEL OBJETO DE INVESTIGACIÓN

• Delimitación del contenido

El estudio del proceso de tostado está delimitada a las Áreas de:

Seguridad industrial

Ingeniería de Materiales

Diseño de elementos mecánicos

Resistencia de materiales

Transferencia de calor

• Delimitación espacial

Se realizará el estudio en la Provincia de Tungurahua, para la empresa GRANOFA Cía. Ltda.

• Delimitación temporal

El estudio del proceso de tostado manual del haba se realizará en el período de Julio del año 2011 a Noviembre del año 2012.

1.3 JUSTIFICACIÓN

El proceso de tueste de habas se realiza en gran parte de forma manual, dando así cabida a accidentes y bajo rendimiento en la producción, por tal motivo la industria harinera necesita mejorar su tecnología y optar por sistemas completos que permitan disminuir el tiempo de procesamiento.

Razón por la cual el presente proyecto permite diseñar una tostadora que se ajuste a las necesidades de la industria harinera, implementando su uso para mejorar el proceso de tueste de habas, que actualmente tiene una creciente demanda, siendo indispensable aumentar su producción.

La ejecución de este proyecto permite a las empresas del centro del país que se adquieran una tostadora; pues su costo será competitivo en el mercado con respecto a otros ya existentes; así podrán obtener beneficios tales como: desarrollar el proceso de tostado de haba de forma segura, evitar posibles accidentes que puede ocasionar su ejecución de forma manual, aumentar la producción disminuyendo el tiempo de proceso.

1.4 OBJETIVOS

1.4.1 GENERAL

Analizar el proceso de tostado manual del haba en la Provincia de Tungurahua, para la empresa GRANOFA que permita el diseño de una tostadora industrial.

1.4.2 ESPECÍFICOS

- Establecer parámetros físicos para el proceso del tostado del haba
- Analizar el proceso mecánico requerido para el tostado del haba
- Determinar el tiempo para el tostado del haba en forma manual y semiautomática

CAPÍTULO II

MARCO TEÓRICO

2.1 ANTECEDENTES INVESTIGATIVOS

Eduardo Javier Toapanta Franco (graduado en el 2009), optimizó el secado del maíz mediante el diseño de un prototipo con la implementación de un ventilador de flujo radial que permite disminuir el tiempo de secado.

Luis Enrique López Coello (graduado en el 2010); mejoró el proceso de tostado del maní mediante el diseño y construcción de un horno rotativo permitiendo obtener un producto de calidad en un menor tiempo, para el diseño se tomó en cuenta ciertos parámetros como:

- Temperatura ambiente
- Humedad presente en el grano
- Presión del combustible

Para la presente investigación se tiene la necesidad de mejorar el tiempo de producción del proceso de tostado de haba, el cual actualmente en la empresa se realiza de la siguiente manera.

Se tuesta 3 quintales en 1 hora, pero el contenido de agua que posee el haba se demora en evaporarse un medio día completo, para que el siguiente recién pueda ingresar a la máquina trilladora para pelar el haba y posteriormente ser molida.

Durante todo este proceso se establece el tiempo total es de 1 día y medio, ya que el periodo de secado es muy extenso.

2.2 FUNDAMENTACIÓN FILOSÓFICA

2.2.1 Tostado de granos

El tostado desactiva los inhibidores de tripsina en Cicerarietinum debido a que este tratamiento térmico cambia la configuración de las proteínas de estos anti nutrientes afectando su actividad. Se ha observado la reducción de L-Dopa en Mucunapruriens (16-34%) debido posiblemente a la oxidación parcial o racemización de este compuesto.

Varios métodos de procesamiento tecnológico han sido utilizados para eliminar o inactivar las sustancias tóxicas de las leguminosas y para alterar la estructura del almidón, con la finalidad de mejorar el acceso de los gránulos al ataque enzimático y mejorar así la utilización de los nutrientes, pero ninguno ha sido completamente efectivo cuando niveles altos (20-30%) de canavalia tratada han sido incorporados a la dieta.

El tostado permite superar los problemas de toxicidad de los granos, pero, al parecer, también afecta la disponibilidad de algunas fracciones nutritivas. Ensayos preliminares han evidenciado una disminución significativa del contenido de energía metabolizable de los granos a medida que la temperatura de tostado aumentó, en un rango comprendido entre 120 y 240°C, a través de una cámara térmica con la ayuda de un tornillo sin fin acoplado a un motor de varios ciclos de revoluciones, controlado manualmente por un selector de revoluciones (reóstato). Este mismo dispositivo también permite controlar con precisión el tiempo de tostado de las harinas. Las condiciones de tostado fueron 180 y 200 °C por 2 minutos.

2.2.2 Preparación de harinas

Después de la limpieza se tiene que realizar un proceso de reacondicionamiento de los granos como son:

- a) Un tostado de granos sobre un comal hasta lograr una textura crujiente y uniforme
- **b**) Molienda empleando un molino Cyclotee con malla de 1mm.

En el caso del haba se retira manualmente la testa o cubierta del grano en forma

previa al tostado.

En prácticamente todos los procesos industriales, el calor es un componente

fundamental. Aplicando este calor bajo un medio controlado es el requisito principal

para la elaboración de miles de productos, desde metales a minerales, de fertilizantes

a productos alimentarios o desde productos químicos al procesamiento de desechos.

En Ecuador, las habas tienen gran acogida y aceptación y se las consume cocinadas

tiernas, secas, enconfitadas o tostadas por ser un producto sano, que contiene

vitaminas, proteínas, minerales, carbohidratos, etc.; este particular y la costumbre,

hacen que las habas estén presentes en la dieta de nuestro país.

En Cotacachi cantón de Ibarra provincia de Imbabura donde se realiza la producción

del café de habas, no existe una empresa que se dedique a la comercialización y

distribución del café de haba.

Ancestralmente las familias cotacacheñas tenían como costumbre la elaboración del

café de haba en sus hogares en una forma rudimentaria. Esta tradición ha ido

desapareciendo con el tiempo, por la aparición de nuevos productos que no

benefician a la salud de las personas.

2.2.3 Variedades de haba

En el Ecuador, tenemos tres zonas que producen habas, a lo largo del callejón

interandino, las que se cultivan de acuerdo a las preferencias del mercado y a la

costumbre de sus usos (**Fuente:** Fagroecuador.com)

La zona Norte: Carchi e Imbabura

La zona Central: Pichincha, Cotopaxi y Tungurahua.

La zona Sur: Bolívar, Chimborazo, Cañar, Azuay y Loja (Ver anexo AI)

7

2.2.4 Características del haba

Una de las características más importantes del haba, es su alta resistencia a las altas temperaturas. Se ha observado en Colombia, que soporta temperaturas de 1.9 grados centígrados durante casi una hora, sin afectar su producción y calidad.

Se la consume en verde cocido y como "mute", o también frita y tostada.

La semilla seca, se la puede guardar varios años sin que se pierda su viabilidad. Las habas debido a su rusticidad, precocidad y gran resistencia a bajas temperaturas, constituyen el cultivo ideal para nuestros páramos andinos.

Tabla 2.1 Propiedades físicas materiales a almacenar en silos según Guerrin

			Angulo de rozamiento con la pared de		
Materiales almacenados	Densidad Kg/m^3	Angulo de talud natural	Hormigón	Metal ISO	Chapa pulida
Arena seca	1500-1800	$30^{0}-45^{0}$	$30^{0}-40^{0}$	-	27
Piedra	1700-1900	$30^{0}-40^{0}$	$30^{0}-35^{0}$	-	-
Arroz	580-620	24 ⁰ -26 ⁰	28°-31°	1	22°
Trigo	740-850	24 ⁰ -26 ⁰	$22^{0}-25^{0}$	15 ⁰	20°
Cebada	520-700	25°-28°	$22^{0}-25^{0}$	15 ⁰	18 ⁰
Avena	490-550	28°	$22^{0}-25^{0}$	-	20^{0}
Maíz	780-820	$26^{\circ}-29^{\circ}$	18°-23°	13 ⁰	17 ⁰
Habas	750	30°	-	-	-
Mata	530-600	21°-23°	18°-24°	14 ⁰	18 ⁰
Soja	750	30°	15 ⁰	13	-
Guisante	800-880	24°-26°	$20^{\circ}-24^{\circ}$	-	15 ⁰
Lino	600-680	23°-26°	22°	-	17 ⁰
Colza	600-700	27 ⁰	-	-	-

Fuente: Escrito por, Juan Ravenet Catalán

Tabla 2.2 Composición del haba por 100 gramos

Principios I nmediatos	Tiernas	Secas
<u>Agua</u>	73,5	14
Celulosa	3	8
Hidratos de carbono	16	51
Grasas	0,8	3
Proteínas	6	20
Cenizas	0,7	4
Minerales		
Sodio	56 mg	
Potasio	1,397	
Calcio	88	
Fósforo	146	
Magnesio	193	
Azufre	96	
Cloro	51	
Hierro	5,8	
Cobre	1,2	
Yodo	1,6	

Fuente: http://www.vivirnatural.com/alim/habas.htm

2.2.5 Sistemas de calentamiento para tueste

Hornos rotativos de calentamiento directo

El empleo de hornos rotativos industriales se encuentra en expansión permanente. Ello es debido en parte al constante desarrollo de nuevos procesos y productos, pero también en el perfeccionamiento al cual han sido sometido dichos aparatos, tanto en lo que respecta al aumento de caudales e incremento de seguridad para la planta como también en un mayor rigor de exactitud en el gobierno del proceso, gracias al empleo de la moderna técnica de control y regulación. Por regla general, el horno separa y evapora parcial- o totalmente el agua de formación de hidratos y productos cristalinos, pero también, en caso del tratamiento térmico, se modifica la composición química o la estructura molecular.

Ejemplo: Horno con mampostería refractaria y enfriador seccional en cola.

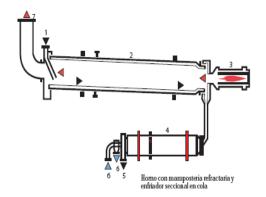


Fig. 2.1 Horno de calentamiento directo

Fuente: Ingetecsa

- 1 Alimentación
- 2 Horno rotativo
- 3 Combustión
- 4 Enfriador seccional
- 5 Salida de producto
- 6 Entrada/salida de agua
- 7 Vahos de deshecho

Ventajas

- Facilidad de construcción.
- ❖ Bajo costo debido a la menor cantidad de materiales que requiere
- Facilidad de mantenimiento
- Facilidad de montaje
- Simplicidad tecnológica

Desventajas

- El grano está en contacto directo con los gases de combustión por lo cual se deterioran sus propiedades.
- ❖ Falta de homogeneidad en el tueste, ya que el interior unos granos pueden encontrarse crudos mientras otros quedan quemados.

Hornos rotativos de calentamiento indirecto

El secado, la calcinación parcial de impurezas orgánicas, la regeneración térmica y otros procesos térmicos no permiten a menudo su realización en el propio seno de los humos de combustión, sobre todo si se trata de productos de granulometría muy fina. Para estos casos se ha desarrollado con total éxito un tipo de horno de calentamiento indirecto: En el interior de un túnel de calentamiento, revestido de mampostería refractaria rueda el tambor, que está bañado en su exterior totalmente por los humos proveniente de los equipos de combustión. Para poder alcanzar el perfil de temperaturas deseado y necesario para el proceso, se utilizarán varias unidades pequeñas de quemadores. La termo-transferencia desde los humos al producto se realizará por contacto a través de la virola. Mediante el empleo de chapas refractarias de elevada calidad son posibles cotas de temperaturas de proceso de 800 °C y más.

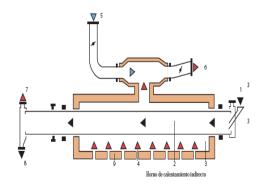


Fig. 2.2 Horno de calentamiento indirecto

Fuente: Ingetecsa

- 1 Alimentación
- 2 Horno rotativo

- 3- Túnel de calentamiento
- 4 Quemador
- 5 Aire de enfriamiento
- 6 Gases de deshecho
- 7 Salida de vahos
- 8 Salida de producto
- 9 Mampostería refractaria

El sistema permite establecer perfiles de calentamiento y calcinación bastante precisos en el tiempo. El interior del horno puede inertizarse. Existen diversos sistemas de recuperación de calor residual para optimizar la eficiencia energética. Sistema robusto y fiable, Alta flexibilidad operativa.

Ventajas

- El grano no se encuentra en contacto directo con los gases de combustión por lo cual, se logra las propiedades deseadas.
- Mayor capacidad de la máquina.
- ❖ Facilidad de regulación de la cantidad de calor aportado por medio de los quemadores.
- ❖ Larga vida útil de la máquina.
- * Facilidad de operación.
- ❖ Facilidad de control de tueste.

Desventajas

- Baja eficiencia térmica
- * Mayor consumo de combustible.

Horno de lecho fluidizado

La capacidad de operar con alta temperatura permite aplicaciones diversas para secar, tostar, inflar y enfriar. Las cintas transportadoras se configuran según el producto en particular e incluyen bandejas vibratorias y cintas metálicas abisagradas sin perforar para productos con características de manipulación especiales.

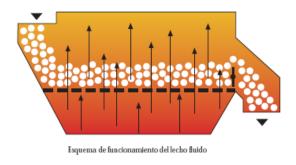


Fig. 2.3 Funcionamiento de lecho fluidizado

Fuente: Ingetecsa

La fluidización del producto se genera por impulsos de aire producidos secuencialmente a lo largo del sistema desde una válvula rotativa. El contacto optimizado aire-producto acelera la transferencia de calor significativamente. También contamos con distintos medios de generación de calor con diseños de recirculación de aire y sin recirculación de aire. El resultado es una excelente consistencia del producto y el control riguroso de la expansión, el color y la textura.

Aplicaciones: Se emplea para tostar cereal listo para comer (RTE, según su sigla en inglés), expansión de bocadillos, nueces, granos y semillas, migas de pan, tabaco, catalizadores, productos derivados de la madera, productos farmacéuticos, polímeros, alimento para acuicultura, alimento para mascotas.

Este tipo de tostador consiste básicamente en:

- 1. Alimentación del producto
- 2. Salida del producto
- 3. Descarga de polvo

- 4. Filtro de aire primario
- 5. Ventilador impulsor
- 6. Aerocalentador
- 7. Lecho fluidizado
- 8. Captación de polvo
- 9. Ventilador exhalador

Ventajas

- ❖ Mayor grado de uniformidad en el tueste
- ❖ Alta eficiencia térmica
- Menor uso de espacio físico
- Menor contaminación ambiental

Desventajas

- ❖ Dificultad de alcanzar la velocidad de fluidización necesaria para que el grano pueda ser fluidizado por el gas.
- No existe un modelo físico-matemático exacto del comportamiento de un lecho fluidizado.
- Dificultad de mantenimiento por tener mayor número de equipos.
- Alto costo de construcción.
- ❖ Tecnológicamente más compleja. (www.ingetecsa.com)

2.2.6 Proceso de tostado manual

El proceso de tostado manual se utiliza un tiesto de 1m de diámetro y la combustión de leña seca, este método de tostado se encuentra conformado por un hogar donde se realiza la combustión rodeada de mampostería hecha de ladrillo.

En este método el operario se encuentra ubicado a un lado del tiesto con riesgo de quemarse y posteriormente enfermarse debido a los gases de combustión inhalados, la utilización de sus extremidades superiores totalmente expuestas al calor para proporcionar el movimiento continuo del haba para evitar que se quemen, Fig.5

Durante el proceso se colocan en el tiesto cantidades de 6 libras hasta llegar al total de un quintal equivalente a 100 lb, para luego ser almacenado en sacos donde se procede a enfriar y deshumidificar, este último procedimiento puede llegar a tardar hasta 3h, si no se realiza este paso la función de trillado y posteriormente descascarado no se puede ejecutar. Ya que en el momento de deshumidificarse las habas se encuentran en un punto de cocción y su estructura es blanda y no permite extraer su cascara de una forma fácil.



Fig. 2.4 Tostado manual

Fuente: Alex Heredia



Fig. 2.5 Enfriado y deshumidificado



Fig. 2.6 Secado



Fig. 2.7 Descascarillado

Fuente: Alex Heredia

2.3 FUNDAMENTACIÓN LEGAL

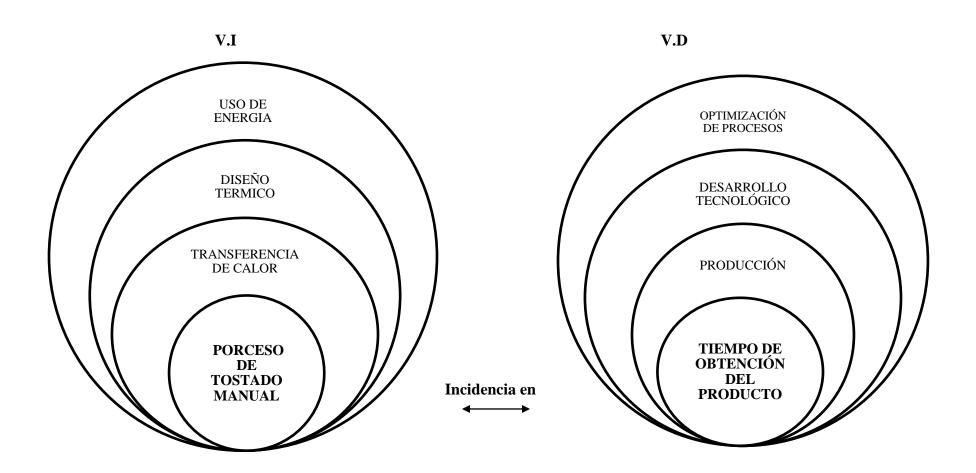
NTE INEN 1233:95 1R Granos y cereales. Muestreo * 4

NTE INEN 1234:86 Granos y cereales. Arroz pilado. Requisitos

NTE INEN 1513:87 Granos y cereales. Determinación del contenido de humedad. (Método de rutina) * 4

NTE INEN 1236:87 Granos y cereales. Método de ensayo. Arroz, soya, maíz *4

2.4 CATEGORÍAS FUNDAMENTALES



2.5 HIPÓTESIS

¿Permitirá el estudio del proceso de tostado manual del haba, determinar el método más adecuado, para mejorar el mismo y obtener un producto final en menor tiempo?

2.6 SEÑALAMIENTO DE VARIABLES

Variable dependiente

Proceso de tostado manual del haba

Variable independiente

Tiempo de obtención del producto final.

CAPÍTULO III

METODOLOGÍA

3.1 MODALIDAD BÁSICA DE LA INVESTIGACIÓN

Este proyecto presenta datos cuantitativos ya que se utilizan variables continuas para lo cual fue necesaria la medición de parámetros que permitieron establecer el tiempo y calidad del producto terminado.

De Campo, la información que presenta la investigación de campo es importante, teniendo como resultados las condiciones de producción de la empresa GRANOFA, la técnica a utilizarse es la observación directa de campo, mediante la cual se obtendrán los datos principales para el diseño.

Documental Bibliográfica, en la investigación se tiene como finalidad ampliar y profundizar las teorías y enfoques acerca del tema del proyecto basándose en los documentos y publicaciones existentes al respecto, las mismas que permitan hacer un vínculo entre los antecedentes históricos y lo actual.

3.1.1 Selección del método de calentamiento a ejecutarse

De los métodos anteriormente mencionados se realiza un análisis para determinar cuál de estos es el más conveniente que mejorara el proceso de tueste del haba y el tiempo de obtención del producto para el diseño de una tostadora industrial, permitiendo remplazar al tueste manual.

Dentro de estos métodos se encuentran los siguientes:

- Método de calentamiento directo.
- Método de calentamiento indirecto.

Método de lecho fluidizado.

Criterios para la selección del método

Para determinar cuál de las alternativas anteriormente propuestas es la mejor se toman

en cuenta varios criterios en base a los objetivos de este estudio y a las especificaciones

de la empresa.

Los criterios a considerar para el diseño son los siguientes:

Costo

Factibilidad

Mantenimiento

Manipulación

Calidad de tostado

Seguridad

A continuación se evalúan los criterios antes mencionados y se le da una puntuación a cada alternativa o método. Aquella que obtenga la puntuación más alta será la

seleccionada.

Tabla 3.1 Alternativas para ser seleccionadas

MÉTODOS
Calentamiento directo
Calentamiento indirecto
De lecho fluidizado

Fuente: Alex Heredia

Tabla 3.2 Criterios de evaluación

FACTOR	PONDERACIÓN
Costo	15%
Factibilidad	25%
Mantenimiento	20%
Manipulación	10%
Calidad de tostado	15%
Seguridad	15%
TOTAL	100%

Tabla 3.3 Normalización de la tabla de criterios

FACTOR	PONDERACIÓN
Costo	0,15
Factibilidad	0,25
Mantenimiento	0,20
Manipulación	0,10
Calidad de tostado	0,15
Seguridad	0,15
TOTAL	1,00

Fuente: Alex Heredia

Escala de calificación 1=malo 10=bueno

Tabla 3.4 Calificación de cada una de las alternativas según los criterios

Criterios Métodos	Costo	Factibilidad	Mantenimiento	Manipulación	Calidad de tostado	Seguridad
Calentamiento directo	8	9	7	7	5	6
Calentamiento indirecto	9	7	8	7	6	7
De lecho fluidizado	6	4	5	6	9	8
TOTAL	23	18	20	20	20	21

Tabla 3.5. Normalización de la tabla de calificaciones de cada método

Criterios					Calidad	
	Costo	Factibilidad	Mantenimiento	Manipulación	de	Seguridad
Métodos					tostado	
Calentamiento directo	0,35	0,5	0,35	0,35	0,25	0,29
Calentamiento indirecto	0,39	0,38	0,4	0,35	0,3	0,33
De lecho fluidizado	0,26	0,22	0,25	0,3	0,45	0,38
TOTAL	1	1	1	1	1	1

Tabla 3.6. Resultado de la selección del método

MÉTODOS	RESULTADO
Calentamiento directo	0,35
Calentamiento indirecto	0,36
De lecho fluidizado	0,31
TOTAL	1

Fuente: Alex Heredia

Por tanto por sus características de costo y facilidad de mantenimiento de la tabla 3.6 se selecciona el tipo de calentamiento indirecto para realizar la operación de tueste del haba.

3.2 NIVEL O TIPO DE INVESTIGACIÓN

Investigación de laboratorio

La presente investigación se realizó en el laboratorio de Energía de la carrera de Ing. Mecánica de la F.I.C.M., donde se recolectaron datos mediante un prototipo de tostador con un sistema de calentamiento indirecto para la determinación de tiempo de proceso y calidad del producto.

Investigación bibliográfica

La investigación se la realizo basándose en información obtenida de libros y de internet necesarios para una correcta investigación tales como:

- Resistencia de Materiales
- Termodinámica Yunus A. Cengel
- Fundamentos de Transferencia de Calor Frank P. Incropera
- Diseño en Ingeniería Mecánica- Shigley

Investigación experimental

Se realizaron ensayos, pruebas y análisis en un prototipo para la obtención de datos que permiten conocer el comportamiento en cuanto a consumo de combustible y producción en un determinado tiempo.

3.3 POBLACIÓN Y MUESTRA

3.3.1 Población

Para esta investigación se consideró como población a la variedad de haba que existe en el mercado mayorista de Ambato en las que se encuentran el haba peruana y el haba nacional.

3.3.2 Muestra

De la población existente se seleccionó el haba de producción nacional ya que su cultivo se lo realiza en toda la zona central del país, y de esta la empresa requiere de 30 quintales de haba seca, que es el total que puede recibir, luego de una pre clasificación y limpieza la cantidad actual que procesa es de 10 quintales por semana.

3.4 OPERACIONALIZACIÓN DE VARIABLES

V.I. Proceso de tostado manual del haba

Conceptualización	Dimensiones	Indicadores	Ítems	Técnicas e instrumentos
Acción que se realiza en un tiesto al cual se lo calienta mediante la combustión		Movimiento del haba durante el proceso de tueste	¿Colmo influye el movimiento manual en la calidad y tiempo de tostado del haba?	Observación directa
proporcionada por leña o gas, con movimiento del grano otorgado por el trabajador	Tostado manual	Temperatura de tostado	¿Cómo se seleccionara el método más actual y tecnológicamente moderno para tostar granos?	Investigación bibliográfica y tecnológica.

V.D.: Tiempo de obtención del producto tostado

Conceptualización	Dimensiones	Indicadores	Ítems	Técnicas e instrumentos
Se refiere al tiempo que toma en tostar un lote de haba dependiendo del contenido de humedad que tenga y su distribución de calor que tenga el tiesto.	Humedad del grano.	Tiempo que dura el proceso de tostado y posterior secado.		Observación directa, control de temperatura y tiempo. Norma INEN 1513 cálculo de la humedad de granos $H=(m_o-m_l)\frac{100}{m_o}$.

3.5 PLAN DE RECOLECCIÓN DE LA INFORMACIÓN

En una masa de haba se tomaron lecturas de temperatura y tiempo hasta culminar el proceso de tostado, posteriormente se comparó el peso final con el inicial.

Para obtener una información correcta en la investigación del proyecto se aplicó a la muestra establecida el proceso de tueste y los resultados se tomaron mediante el siguiente método:

Observación directa o primaria

Permitió determinar resultados estadísticos y originales considerando los parámetros establecidos como son; humedad, temperatura y velocidad para el diseño de una tostadora industrial.

Tabla 3.7 Equipos e instrumentos utilizados

Nombre	Detalle	Función
Prototipo: Tostador de calentamiento indirecto con combustible GLP capacidad de carga 7 Kg haba seca		Tostar haba seca, con temperatura y presión estables
Anemómetro		Muestra lecturas de temperaturas y humedades a las que se encuentra un medio o sistema, sometido a condiciones de variación de su estado inicial

Tacómetro	testo 470	Muestra lecturas de velocidad en rpm y m/s mediante un láser apuntando a la sección en movimiento, o un aditamento que se coloca en el tacómetro y se lo pone junto a un extremo de eje transmisor de movimiento para determinar su velocidad.
Cronometro	GONU/ BENEFIT	Sirve para tomar el tiempo de un determinado proceso
Balanza		Permite determinar el peso de la cantidad de haba a utilizar.
Centralina		Regula la presión del GLP utilizado y permite visualizar el consumo de combustible.

3.6 PLAN DE PROCESAMIENTO DE LA INFORMACIÓN

El método que se utilizo es la observación directa. Con la información proporcionada se procedió a elaborar tablas para una mejor comprensión de los resultados, mediante gráficas y un análisis matemático de los datos para determinar la diferencia entre un método y el otro, que permitan conocer los parámetros que influyen en el proceso de tueste.

Para el procesamiento de la información se siguieron los siguientes pasos:

- Recopilar en formatos adecuados la información (Ver Anexo AII).
- Realizar tablas donde se destaquen las propiedades técnicas del proceso.
- Tabular los resultados para determinar diferencias entre ellos.
- Graficar por dispersión los datos ya ordenados y comparar sus características de cada método.
- En la gráfica plantear una línea de tendencia y determinar su grado de correlación.
- Finalmente, interpretar el grafico, analizar las condiciones obtenidas y determinar cuál fue el mejor resultado.

CAPÍTULO IV

ANÁLISIS E INTERPRETACIÓN DE RESULTADOS

4.1 ANÁLISIS DE LOS RESULTADOS

Se constató que el haba tostada no debe exceder en su coloración ideal que es dorado, ya que de su coloración depende la calidad de la harina de haba a obtenerse.





Fig. 4.1 Haba sin tostar y tostada

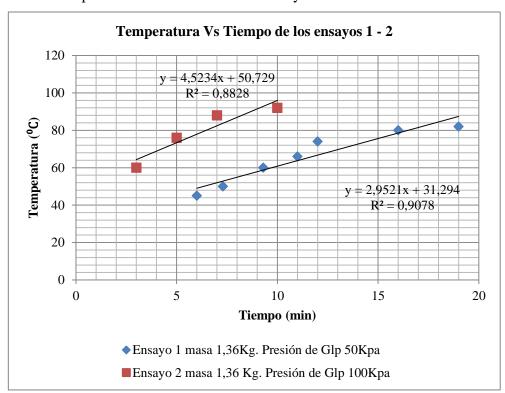
Fuente: Alex Heredia

4.1.2 Efecto de la presión de servicio de GLP y la masa sobre la temperatura en el proceso de tostado mecánico.

El efecto que produce la presión de servicio de GLP es la reducción del tiempo de tueste.

Tabla 4.1 Características de los ensayos 1 y 2

Muestra	Peso (Kg)	Presión GLP (Kpa)
M1	1,36	50
M2	1,36	100



Grafica 4.1 Comparación de resultados entre ensayo 1 - 2

En la gráfica se puede observar la diferencia de temperatura en función del tiempo con una misma masa, considerando que la presión es diferente en cada ensayo

Con una presión de 100Kpa en el ensayo 2 el incremento de temperatura y el proceso total de tueste se realizan en menor tiempo.

En la gráfica se observa que la correlación es lineal en alto grado.

Tabla 4.2 Características de los ensayos 3 - 4

Muestra	Peso (Kg)	Presión Glp. (Kpa)
M3	2,9	100
M4	2,9	50

Temperatura Vs Tiempo de los ensayos 3 - 4 120 38,485 100 $R^2 = 0.8581$ Temperatura (°C) 80 60 $R^2 = 0.9621$ 40 20 0 0 5 10 15 20 25 30 35 Tiempo (min) ◆Ensayo 3 masa 2,9Kg. Presión de Glp 100Kpa ■Ensayo 4 masa 2,9Kg. Presión de Glp 50 Kpa

Grafica 4.2 Comparación de resultados entre ensayos 3 – 4

Con una masa de 2,9Kg el tiempo de tueste se incrementa y la temperatura de tueste se mantiene en 92°C constante.

4.1.3 Análisis de tiempo - temperatura para diversas etapas del tostado manual

En la tabla 4.3 se especifican las operaciones realizadas en el tostado manual y la variación de tiempo – temperatura con respecto a la masa.

Ensayo 6, muestra de 7Kg haba seca (tostado manual).

Tabla 4.3 Toma de tiempos durante el tostado manual

Proceso	Tiempo	Temperatura
Encendido de la Hoguera		0
Precalentamiento	5	55
Colocación de las habas	10	85
en el tiesto y tostado	12	120
	13	100
	13,1	95
	14,14	90
	16,16	85
	20,23	77
	21,25	70
	23,34	66
Enfriamiento de las habas	25,35	60
para ser peladas	27	58
	28,32	56
	30,4	55
	32,33	50
	35	46
	36	43
	37,12	40
	40,12	35
	43,12	30
	46,12	25

Fuente: Alex Heredia

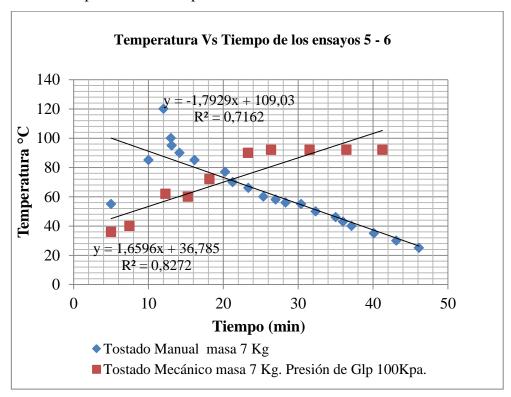
En la tabla se muestran los tiempos que toma realizar cada etapa durante el proceso de tostado manual, siendo el proceso de secado el que tarda más, ya que las habas tostadas se encuentran en periodo de cocción y la conformación del haba es blanda y no permite ser pelada.

4.2 INTERPRETACIÓN DE DATOS

Con los resultados obtenidos se realizaron graficas de dispersión, en donde se analizó las curvas de temperatura y tiempo en función de la capacidad de carga o masa.

4.2.1 Comparación entre los procesos de tostado manual y mecánico

La comparación se realizó en función del tiempo total de tueste y la temperatura necesaria del proceso para esta comparación se tomaron los datos de los ensayos 5 y 6, las características de estos se muestran en la gráfica 4.3



Grafica 4.3 Comparación en tiempos del tostado manual vs el mecánico

Fuente: Alex Heredia

En la gráfica (tostado manual), se observa que la temperatura se eleva bruscamente de 55°C hasta 120°C, esta temperatura varia ya que no se puede controlar el aporte de calor suministrado por la combustión de la leña. Se ajusta una línea de tendencia decreciente y se ajusta en un 71,6% a la ideal.

En la gráfica (tostado mecánico), la temperatura se eleva desde 36ºC hasta 92ºC y esta se mantiene constante durante todo el proceso de tueste. Se ajusta una línea de tendencia constante y se ajusta en un 82,7% a la ideal



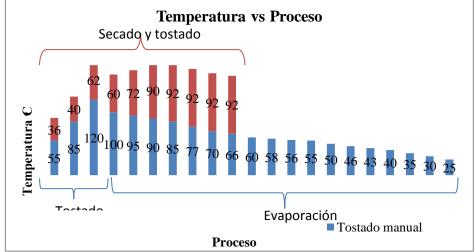
Fig. 4.2 Diferencia entre haba tostada a mano y en el prototipo

Fuente: Alex Heredia

En la fig. 4.3 se muestran las diferencias del tostado manual y mecánico, en esta figura se observa que en el tostado mecánico no existe ningún grano de haba quemado por ende no existe perdida del producto tostado. Del estudio realizado con respecto al tostado manual existe una pérdida de 5% de haba tostada.

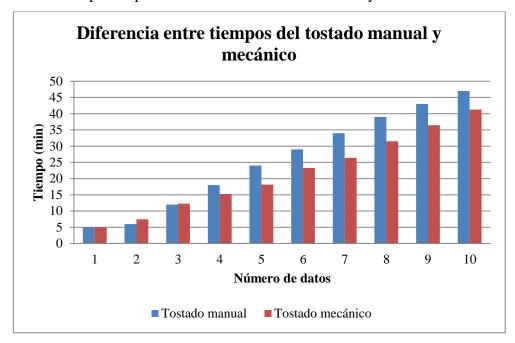


Grafica 4.4 Incremento de temperatura durante las etapas de tueste



La gráfica 4.4 muestra las etapas del tostado manual y su temperatura, este proceso se compone de dos elementos como son el tostado y posterior secado el cual tiene que llegar hasta la temperatura ambiente de 25°C.

En la gráfica se encuentran las etapas del tostado mecánico el cual se realiza de forma uniforme secada y tostada el haba con una temperatura de 92°C.



Grafica 4.5 Tiempos de producción total del tostado manual y mecánico

Fuente: Alex Heredia

En la gráfica el tiempo total de producción del tostado manual es de 46min, mientras que el de tostado mecánico es de 41min.

4.3 VERIFICACIÓN DE HIPÓTESIS

Finalizado el estudio de tostado manual del haba se constata la selección de un método de calentamiento indirecto que permite reducir el tiempo de producción total del proceso. El tiempo de tostado manual es de 46min y no existe uniformidad en la coloración del haba tostada por la variación de temperaturas en un rango de $(55 - 120^{\circ}\text{C})$

El principal factor negativo existente en la empresa es el tiempo total de este proceso que es de 8h para una producción de 90Kg de haba tostada, la razón de un tiempo elevado es el estado de cocción en que se encuentran las habas luego de ser tostadas rudimentariamente, por ende estas no pueden ser peladas ya que su cascara no está seca para ser removida con facilidad.

Con el tostado mecánico el tiempo es de 41min en función de la masa, el aporte calorífico, movimiento continuo del haba y una temperatura de tueste de 92^oC la cual se mantiene estable durante el proceso de secado y tostado del haba.

Tabla 4.4 Valores de diferencias de tiempo y pérdida del producto

Método	Masa (Kg)	Tiempo (min)	Pérdida del Producto (%)
Tostado mecánico	7	41	0
Tostado manual	7	46	5

Fuente: Alex Heredia

La tabla 4.4 muestra la diferencia de tiempos entre el método manual y el mecánico a una misma masa, teniendo en cuenta la calidad de tostado uniforme en el proceso mecánico. Con este estudio se obtuvo el tiempo de tueste bajo las condiciones de densidad y de contenido de humedad del haba, este tiempo se aplicara posteriormente en el diseño de una tostadora con una capacidad que se ajuste a las necesidades de la empresa.

CAPÍTULO V

CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES

5.1 CONCLUSIONES

- Mediante un análisis de los diferentes métodos existentes se seleccionó el proceso mecánico de calentamiento indirecto, por tener un sistema de movimiento continuo en la cámara de tueste y el uso de GLP como combustible.
- ➤ El método de calentamiento indirecto cuenta con una cámara de combustión aislada que permite aprovechar de mejor manera el poder calorífico del combustible hacia la cámara de tueste.
- ➤ El uso de GLP como combustible permite tener una temperatura de tueste controlada y reducir el tiempo de proceso total.
- ➤ Para determinar el tiempo de proceso se realizaron 6 ensayos con diferente masa, estableciendo para el tostado manual un tiempo de 46min y para el mecánico de 41min.
- ➤ Mediante los datos obtenidos se ve que la pérdida del haba cuando se realiza el tueste de forma manual es de un 5%, por la falta de control en la temperatura ya que el tostado no es uniforme se tiene que retirar las habas que no tienen la coloración ideal para el siguiente paso.
- Este método de calentamiento indirecto no se puede utilizar para haba tierna o verde, porque existe pérdida del producto en su peso final ya que durante el proceso las habas se desintegran.

5.2 RECOMENDACIONES

- Durante el proceso de tueste manual se debe realizar un constante movimiento del haba para evitar que este se queme, además de un control en la colocación de la leña.
- ➤ En el proceso de tueste manual se debe colocar el combustible fósil poco a poco según como se requiera.
- ➤ La colocación del haba debe realizarse cuando el tiesto esté a una temperatura de 55-120°C la cual no se mantiene constante.
- ➤ En el tueste mecánico se debe tomar una muestra del producto que se está procesando hasta que alcance su coloración ideal.
- Mantener la coloración de llama en tono azul para evitar un consumo excesivo del combustible.
- Durante el tostado mecánico mantener una presión de entrada de GLP en 100Kpa ya que a esta presión se obtiene un menor tiempo de proceso.
- Sería importante realizar un análisis para tostar otro tipo de granos y aprovechar de mejor manara el diseño de esta máquina tostadora.
- ➤ Este tipo de diseño se debe utilizar para tostar otros tipos de granos y cereales como por ejemplo para procesar cacao.
- > Se debería utilizar este diseño en la industria harinera ya que permite tostar varios tipos de granos y con una calidad excelente.

CAPÍTULO VI

PROPUESTA

6.1 DATOS INFORMATIVOS

La propuesta es el diseño de un horno industrial de calentamiento indirecto que sea fácil de operar, que permita realizar un proceso de tostado mecánico con aporte de movimiento continuo proporcionado por un motor.

Tabla 6.1 Información general de la propuesta

Datos generales de la propuesta			
Ejecutor	Alex Heredia		
Descripción	Tostadora industrial de calentamiento indirecto para haba		
Proceso	Diseño		
Ensayos	Laboratorio de energía de la Carrera de Ing. Mecánica		
Beneficiario	Empresa GRANOFA		

Fuente: Alex Heredia

6.2 ANTECEDENTES DE LA PROPUESTA

Para el diseño de la tostadora se propone el uso de GLP como combustible por su poder calorífico y facilidad de manejo en condiciones adecuadas, todos los cálculos realizados se enfocaron en la capacidad de carga de la cámara de tueste y el tiempo de proceso total.

6.2.1 Parámetros de diseño

a) Cantidad a tostar

Es uno de los parámetros más importantes a tomar en cuenta durante la investigación, la masa a ser procesada es de 90Kg de haba seca.

El haba seca alcanza este estado luego de permanecer 45 días en la vaina de la planta para su posterior cosecha con un contenido de humedad final del 14%.(**Fuente:** Luis Fernando Aldana de León Investigador Principal Granos Básicos ICTA).

La masa establecida es la deseada a ser procesada por la empresa, dentro de lo que es la producción de harina de haba.

b) Temperatura y cantidad de calor

La cantidad de calor necesaria, depende del total de haba que se va a tostar (90Kg), de la capacidad calorífica del combustible para alcanzar la temperatura deseada.

De la investigación realizada previamente la temperatura máxima que debe alcanzar la cámara de tueste es 92°C y la velocidad angular de 47rpm.

6.3 JUSTIFICACIÓN

Otorgar la posibilidad de optimizar el tiempo de producción total del proceso de tueste de haba en la empresa mediante el diseño de una tostadora de calentamiento indirecto.

6.3.1 Seguridad y calidad

De la investigación se conoce que la posición del operador no es la adecuada frente al proceso de tostado manual ya que se encuentra expuesto directamente a temperaturas elevadas y a los gases de combustión. Para mitigar estos factores negativos se propone el uso controlado de GLP y un el método de calentamiento indirecto que permita aprovechar de mejor manera el poder calorífico del combustible, evitando la exposición directa del operario.

Debido a que en el método de tostado manual no existe un movimiento constante y uniforme la calidad de tostado disminuye dando como pérdida del 5% de producto. Con el método de calentamiento indirecto se tiene una velocidad angular de tueste de 47rpm permitiendo obtener un tostado uniforme y sin ninguna perdida.

6.4 OBJETIVOS

- Dimensionamiento de la cámara de tueste en función de las necesidades de producción de haba tostada para la empresa.
- Dimensionamiento y selección de quemadores de GLP.
- Diseño y cálculo de elementos mecánicos.

6.5 ANÁLISIS DE FACTIBILIDAD

La investigación es factible, ya que tenemos la predisposición de la empresa en prestación de algunos recursos como es la materia prima e información básica del proceso de producción, permitiendo desarrollar una propuesta de estrategias para alcanzar su objetivo, siendo el proceso de indagación la observación directa de los parámetros aplicados para tostar el haba, herramientas importantes de la confiabilidad, donde se pretende que la empresa implemente el método de producción de tueste del haba.

Análisis Técnico

Para el diseño de una tostadora industrial se utilizó métodos y mecanismos de cálculo e instrumentos de medición existentes en el laboratorio de Energía de la carrera de Ing. Mecánica

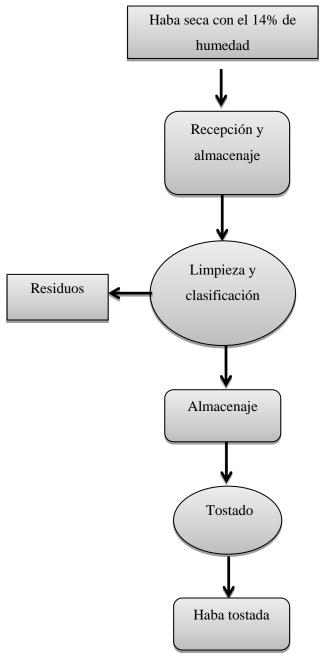


Fig. 6.1 Diagrama del proceso de tueste mecánico

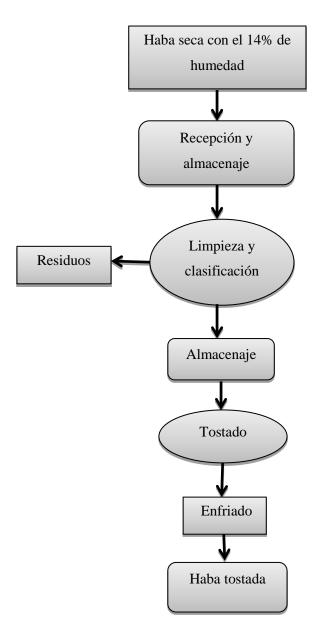


Fig. 6.2 Diagrama del proceso de tueste manual

Análisis económico

Tabla 6.2 Costos de materiales y de construcción

Makarialaa	Cometidad	Costo	Conta total
Materiales	Cantidad	unitario	Costo total
Perfil C 80 x 40 x 3 (A36)	6	80	480
Plancha 1000 x 1000 x 6 (A36)	2	100	200
Eje Ø38.1 x 2000 (AISI 304)	1	400	400
Plancha 2400 x 1200 x 2 (AISI 304)	1	500	500
Eje Ø50.8 x 50 (AISI 304)	3	33,5	100,5
Eje Ø25.4 x 300 (AISI 304)	12	40	480
Plancha 1200 x 600 x 3 (AISI 304)	1	350	350
Plancha 625 x 160 x 3 (AISI 304)	1	250	250
Plancha Ø 450 x 6 (AISI 304)	1	80	80
Eje Ø 38.1 x 3600 (AISI 1020)	2	150	300
Plancha 2400 x 1200 x 2 (A36)	2	160	320
Platina 6000 x 25,4 x 3 (A36)	4	50	200
Plancha 2400 x 1200 x 1.25 (A36)	2	30	60
Lana de vidrio 2400 x 1200 x 5	1	150	150
Eje Ø 105 x 37 (AISI 1020)	1	25	25
Plancha 1200 x 600 x 6 (A36)	1	150	150
Angulo 30 x 30 x4 (A36)	2	15	30
Plancha 2400 x 1200 x 2 (ANSI 32) Galvanizado	1	40	40
Angulo 3000 x 50 x5 (A36)	1	7	7
Eje Ø 12,7 x 3000 (AISI 1020)	1	15	15
Eje Ø 100 x 50 (AISI 1020)	1	20	20
ELEMENTOS DE TRANSMISIÓN DE POTENCIA			
Motorreductor	1	760	760
Rueda catalina 19 dientes	1	30	30
Rueda catalina 19 dientes	1	47	47
Cadena	1	25	25
Quemador 55KW	1	1150	1150
ELEMENTOS INDICADORES Y DE ACCIONAMIENTO			
Termostato	1	20	10
Pulsadores on/off	1	30	15
MANO DE OBRA			
Operaciones de consrucción			2500
COSTO TOTAL			8694,5

Con el costo total establecido en la tabla 6.2 se procede a realizar el análisis de factibilidad económico el cual mostrara si el proyecto es rentable.

Para el estudio económico se realizó un análisis incremental de los dos métodos utilizados en el proceso de tueste del haba.

Tabla 6.3 Producción obtenida por el tostado manual

TOSTADO MANUAL				
Proceso	Diaria	Semanal	Mensual	Anual
Producción en quintales	3	9	36	432
Tiempo de tostado y secado total (horas)	8	40	160	1920

Fuente: Alex Heredia

Tabla 6.4 Producción obtenida por el tostado mecánico

TOSTADO MECÁNICO				
Proceso	Diaria	Semanal	Mensual	Anual
Producción en quintales	4	20	80	960
Tiempo total (horas)	3	15	60	720

Fuente: Alex Heredia

En las tablas se puede observar la diferencia en el incremento de producción entre los dos tipos de tueste manual y mecánico.

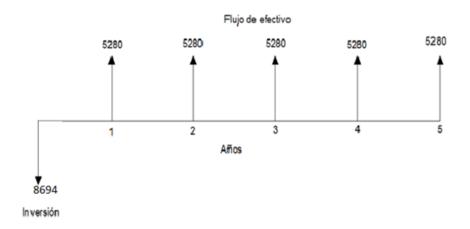
Tabla 6.5 Estado de resultados

Producción Anual (qq)		Flujo de efectivo		
Tostado	Tostado	Flujo	Ganancia por	Ingreso
manual	mecánico	Incremental(qq)	quintal (\$)	neto(\$)
432	960	528	10	5280

Fuente: Alex Heredia

La tabla muestra la ganancia obtenida, esta es el ingreso neto por quintal después de los costos de producción y de impuestos.

Grafica 6.1 Estados de flujo de efectivo



En la gráfica se observa el flujo neto para cada año y la inversión se recupera a finales del segundo año a una TMAR cero (no existe ganancias). Para el proyecto la tasa es del 15% donde la inversión se recupera completamente con ganancias a mediados del tercer año.

6.5.1 Determinación del VAN.

Para tener una tasa aceptable de rendimiento se debe considerar los siguientes parámetros:

La tasa mínima sin financiamiento es de 9%, la cual se calcula sumando las tasas correspondientes a los bonos del Estado que es el 7% y la tasa al premio al riesgo que es del 8%

La tasa de descuento sin financiamiento y para inversionistas es del 15%

Con una TMAR del 15% y los flujos establecidos se obtiene el siguiente VAN= 8735,31

el resultado es positivo por ende el proyecto es viable, ahora se determinara la tasa interna de retorno TIR, de los cálculos realizados se obtuvo una TIR del 47% la cual es mayor que la TMAR resultado que corrobora su efectividad.

6.6 FUNDAMENTACIÓN

• Cámara de tueste

Es donde se aloja las habas para ser tostadas, esta cámara se diseñara en base a las propiedades del acero inoxidable AISI 304 adecuado para el procesamiento de alimentos.

Quemadores

Son equipos donde se realiza la combustión, por tanto deben contener los tres vértices del triángulo de combustión, es decir que deben realizar la mezcla intima del combustible con el aire y además proporcionar la energía de activación.

Cámara de combustión

Es el volumen que ocupa la cámara de tueste y eta encargado de la transferencia uniforme de calor de los quemadores al cilindro de tueste evitando perdidas.

Aislamiento térmico

Es el material que presenta una elevada resistencia a la transferencia de calor, que ayuda a disminuir las pérdidas de calor en los alrededores.

• Estructura

Constituye el bastidor de la tostadora industrial donde se colocan todos los componentes para su correcto funcionamiento.

• Sistema motriz

Es el encargado de dar movimiento de rotación a la cámara de tueste, constituido principalmente por:

- Motor, reductor
- Eje
- Rodamientos

• Tolva de alimentación

Es el elemento que permite la entrada del producto a ser tostado.

6.6.1 Detalle del proceso de tueste

Para la obtención de un buen tostado del haba se debe precalentar a una temperatura ideal la cámara de tueste que se encuentra en movimiento.

Se coloca las habas en la tolva para luego por medio de una compuerta que se abre ingresar a la cámara de tueste.

El estudio preliminar de las condiciones de tostado del haba se lo realizo basado en un prototipo el cual ofrece los siguientes parámetros para empezar el dimensionamiento de la tostadora.

Tabla 6.6. Condiciones iniciales para el diseño

	Presión de	-	Tiempo de secado y
Carga (Kg)	combustible (Kpa.)	tostado (⁰ C)	tostado (min)
90	100	92	45

Fuente: Alex Heredia

En la tabla 6.6 se encuentran los parámetros iniciales para el diseño de una tostadora industrial de haba.

6.7 METODOLOGÍA

6.7.1 Dimensionamiento de la cámara de tueste

Para el diseño se toma en cuenta la masa a tostar para determinar su volumen ocupacional en la cámara de tueste.

El volumen de la cámara de tueste debe ser mayor que el que ocupa la masa a tostar para que esta tenga libertad de movimiento durante el proceso de tueste.

El volumen que ocupa las habas es igual a la relación de su masa por la densidad del haba, es decir:

$$V = \frac{m}{\delta haba}$$
 Ec. 6-1

Dónde:

m: masa del haba = 90kg

 δ_{haba} : Densidad aparente del haba= 750 (Kg/m³)

V: Volumen que ocupa el haba en el cilindro

$$V = 0.12 m^3$$

Considerando que las habas durante el proceso de tueste se expanden en un 50% de tamaño inicial se determina un V_2 .

$$V_2 = V + 0, 5 * V$$
 Ec. 6-2

$$V_2 = 0.18 \text{m}^3$$

Para que las habas obtengan un movimiento ondulatorio dentro de la cámara el volumen se incrementa en dos veces su valor.

$$V_{final} = 2 * V_2$$

$$V_{final}=0.36m^3$$

Selección del diámetro y longitud de la cámara de tueste

Con el volumen final se realiza una iteración para encontrar las dimensiones de la cámara de tueste su diámetro y longitud, mediante la Ec. 6

$$V_{final} = V_{c\'amara}$$

$$V_{c\acute{a}mara} = 0,7854 * l * (D^2)$$
 Ec. 6-3

Tabla 6.7. Determinación del diámetro y longitud de la cámara de tueste.

Diámetro externo (m)	Longitud (m)	Volumen (m³)
1	2	1,57
0,8	1,6	0,80
0,7	1,4	0,54
0,66	1,32	0,45
0,62	1,24	0,37
0,6	1,2	0,34
0,23	0,46	0,02

Fuente: Alex Heredia

En la tabla 6.7 se observa el diámetro y longitud seleccionados los cuales dan como resultado un volumen final cercano al calculado con la masa a tostar.

Cilindros de pared delgada

Cuando se trata de recipiente cilíndrico cuya pared tiene un espesor de 1/10 de su radio o menos se puede considerar que el esfuerzo radial producido por la presión del contenido del cilindro es muy pequeño en comparación con el esfuerzo tangencial y esta uniformemente distribuido en todo el grosor de la pared. Cuando se acepta esta hipótesis, el elemento en cuestión se llama recipiente de presión de pared delgada.

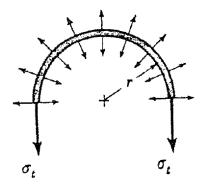


Fig. 6.3 Cilindro sometido a presión interna y externa

Fuente: Diseño en Ingeniería Mecánica, J. E. Shigley

6.7.2 Determinación del esfuerzo realizado en la cámara de tueste

Las propiedades que se tomaran en cuenta para el cálculo de esfuerzos de la cámara son del material AISI 304 utilizado para procesar alimentos.

Tabla 6.8 Propiedades del material AISI 304

MATERIAL AISI 304			
Propiedades Resistencia (Psi) Resistencia (Kg/cm^			
Resistencia ultima de tracción (Sut)	82,4	5723,29	
Resistencia de fluencia mínima (Sy)	40	2812,28	

Diseño en Ingeniería Mecánica, Shigley J., 7^{ma} edición

La determinación de la presión ejercida en el interior de la cámara de tueste se realiza de la siguiente manera:

$$\mathbf{P_h} = \frac{\mathbf{F}}{\mathbf{A}}$$
 Ec. 6-4

 P_h = Presión ejercida por las habas hacia las paredes del cilindro (Kg/m²)

F= Peso de las habas (Kg)

A= Área que ocupa las habas dentro del cilindro (m²)

$$P_h = \frac{100}{3.01} = 33,12 \left(\frac{Kg}{m^2}\right)$$

Esfuerzo tangencial o circunferencial

$$\sigma_t = \frac{P_h * d_i}{2 * t}$$
 Ec. 6-5

Esfuerzo longitudinal

$$\sigma_l = \frac{P_h * d_i}{4 * t}$$
 Ec. 6-6

Tabla 6.9. Determinación del espesor del cilindro

Diámetro externo (cm)	Presión (Kg/cm²)	Diámetro interno (cm)	Espesor (t) (cm)	Esfuerzo circunferencial (Kg/cm²)	Esfuerzo longitudinal (Kg/cm²)
62	0,003312	61,9	0,1	1,025064	0,512532
62	0,003312	61,8	0,2	0,511704	0,255852
62	0,003312	61,7	0,3	0,340584	0,170292

Fuente: Alex Heredia

Los esfuerzos establecidos con el espesor de 2mm son muy bajos comparados con la resistencia a la fluencia del material que es de 2812.28 (kg/cm²) asegurando su estabilidad, funcionamiento y costo.

6.7.3 Cálculo del coeficiente de convección interno en la cámara de tueste

Para el diseño térmico se tienen en cuenta las condiciones iniciales del haba a tostar y sus propiedades que están en la tabla 6.9.

Tabla 6.10 Características del haba a tostar

HABA			
Densidad del haba	ρ =750 Kg/m ³		
Conductividad térmica	K=0,2515 W/m ⁰ C		
Humedad inicial del haba	w _i =0,14 Kg agua/ Kg Haba		
Humedad final del haba	$w_f = 0,05 \text{ Kg agua/ Kg Haba}$		
CONDICIONES A	MBIENTALES		
Temperatura ambiente de bulbo seco	$T_{abs} = 25 ^{0}\mathrm{C}$		
Temperatura ambiente de bulbo húmedo	$T_{abh} = 28 {}^{0}C$		
Humedad relativa del ambiente	$\Phi_{\rm a}=60\%$		

Tabla 6.11 Propiedades del fluido a las condiciones de tostado

AGUA @ 92 °C		
Entalpia de vaporización	h_{fg} = 2687,5 kJ/Kg	
AIRE	@ 92 °C	
Calor especifico	$Cp = 1,009 \text{ kJ/Kg}^{-0}\text{K}$	
Coeficiente de conducción	$K_a = 30*10^{-3} (W/m^{*0}K)$	
Densidad	$\rho_{\rm a} = 0.9950 \; {\rm Kg/m}^3$	
Viscosidad dinámica	$\mu_{\rm a} = 208,2*10^{-7} (\text{N*s/m}^2)$	
Numero de Prandtl	Pr= 0,7	
Viscosidad cinemática	$V_a = 20.92*10^{-6} \text{ (m}^2/\text{s)}$	

Fuente: Alex Heredia

En la tabla 6.10 se encuentran las propiedades del agua y aire a la temperatura de tueste establecida durante los ensayos.

Coeficiente de convección interno en la cámara de tueste

Para encontrar este coeficiente se determinara primero el número de Reynolds, la velocidad media del fluido se establece en 1m/s considerando una convección libre ya que no existe ningún medio externo como un ventilador que otorgue velocidad al fluido.

$$R_{eD} = \frac{V*D}{v}$$
 Ec. 6-7

Dónde:

V: Velocidad media del fluido (1 m/s).

D: Diámetro de la cámara de tueste (0,62 m)

v: Viscosidad cinemática (m²/s)

$$R_{eD} = 29,63 * 10^3$$

Según el número de Reynolds se tiene un régimen turbulento; entonces se determina el número de Nusselt para este tipo de régimen, donde el número de Prandtl se encuentra en la tabla 6.10

$$N_{uD} = 0.023 * R_{eD}^{\frac{4}{5}} * P_r^{0.3}$$
 Ec. 6-8

$$N_{uD} = 78,11$$

Entonces el coeficiente de convección interno en la cámara de tueste es:

$$h_{ic} = \frac{N_{uD}*k}{D}$$
 Ec. 6-9

$$h_{ic} = 3,77 \frac{W}{m^2 * K}$$

6.7.4 Cálculo de la temperatura en la superficie del haba durante el proceso de tueste

Volumen de una partícula

Una vez medidos cada lado del haba se obtuvo el tamaño promedio de cada uno de ellos (a, b, c) para que con la ayuda de la siguiente formula se pueda calcular el volumen de la particular.

$$V_p = a * b * c$$

Donde a, b, c se refieren a la magnitud promedio de cada lado del haba

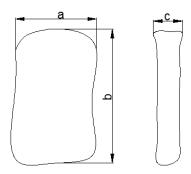


Fig. 6.4 Magnitudes de cada lado del haba

Fuente: Alex Heredia

$$V_p = 0.016 * 0.024 * 0.007$$

$$V_p = 2,68 * 10^{-6} m^3$$

Para encontrar esta temperatura se asume al haba una forma cilíndrica y se determina el diámetro de la partícula

$$V_p = \left(\frac{\pi}{4}\right) * D_p^2 * l$$
 Ec. 6-10

$$D_p = \sqrt{\frac{v_p}{(\frac{\pi}{4}) * D_p^2 * l}}$$
 Ec. 6-11

$$D_p = 0.01m$$

Determinación del número de Biot en un sistema transitorio

Con los datos obtenidos se determina la temperatura que se encuentra las habas dentro de la cámara de tueste, aplicando sistema de flujo transitorio considerando a una esfera.

Se determina el número de Biot ¹

$$B_i = \frac{h_{ic} * \frac{D_p}{2}}{k}$$
 Ec. 6-12

$$B_i = \frac{3,77*0,0085}{0,2515} = 0,1$$

$$B_i \leq 0,1$$

Entonces existen gradientes importantes de temperaturas

El número de Fourier es:

$$F_o = \frac{\alpha * t}{L^2}$$
 Ec. 6-13

Dónde:

∝= Difusividad térmica

$$\propto = \frac{k}{\rho \cdot c_p}$$
 Ec. 6-14

k= Conductividad térmica para el haba

 ρ = Densidad del haba

 c_p = Calor específico para el haba

¹ Transferencia de calor, Yunus Cengel, Cuarta edición

$$\propto = \frac{0.2515 \left(\frac{W}{m ° C}\right)}{750 \left(\frac{Kg}{m^3}\right) * 3.82 \left(\frac{KJ}{Kg ° C}\right)} = 8.77 * 10^{-8} \frac{m^2}{s}$$

Entonces:

$$F_o = \frac{8,77*10^{-8} \frac{m^2}{s} * (2700 \text{ s})}{(3,5*10^{-3})}$$

$$F_o = 0.067$$

Con estos resultados se obtiene (C1) y $(\zeta_1)^2$

$$C_1 = 1,0149$$

$$\zeta_1 = 0.3852$$

Para determinar la temperatura en la superficie del se haba se aplica el método de solución exacta con dos términos.

Para encontrar el coeficiente ζ₂

$$1 - \zeta_n \cot \zeta_n = B_i$$
 Ec. 6-15

$$\frac{1-\zeta_2}{\tan\zeta_2}=0.0524$$

Con el dato anterior se encuentra C2

$$\zeta_2 = 4,505$$

$$C_n = \frac{4[sen(\zeta_n) - \zeta_n \cos(\zeta_n)]}{2 \cdot \zeta_n - sen(2 \cdot \zeta_n)}$$
 Ec. 6-16

$$C_2 = \frac{4[sen(\zeta_2) - \zeta_2 \cos(\zeta_2)]}{2*\zeta_2 - sen(2*\zeta_2)}$$

$$C_2 = -0.020$$

² Tabla 5.1 Transferencia de Calor, Cengel, Cuarta edición.

Entonces con r=1

$$\theta = C_1 * exp(-(\zeta_1)^2 * F_o) * \left(\frac{sen(\zeta_1 * r)}{\zeta_1 * r}\right) + C_2 exp(-(\zeta_2)^2 * F_o) * \left(\frac{sen(\zeta_2 * r)}{\zeta_2 * r}\right) \text{ Ec. 6-17}$$

$$\theta = 0.98$$

Con la aproximación encontrada se determina la temperatura en la superficie del haba en el proceso de tueste.

$$\boldsymbol{\theta} = \frac{T_{sup h} - T_o}{T_i - T_{\infty}}$$
 Ec. 6-18

Dónde:

 T_{suph} = Temperatura superficial del haba

 T_t = Temperatura de tueste 92^0 C

T_i= Temperatura de ingreso del haba hacia la cámara de tueste

r= Radio promedio del haba

$$T_{sup h} = T_{\infty} + \theta * (T_i - T_{\infty})$$

$$T_{sup h} = 92 + 0.98 * (25 - 92)$$

$$T_{\sup h} = 26,34$$
°C

6.7.5 Determinación del calor en el interior de la cámara de tueste

Para efectuar este cálculo se utiliza la ecuación de almacenamiento de energía.

$$\frac{\Delta E_{alm}}{\Delta t} = \frac{m_{aire} * cp_{aire} * (\Delta T_a) + m_{haba} * cp_{haba} * (\Delta T_h) + m_{H20} * h_{fh_{H20}}}{t}$$
 Ec. 6-19

Dónde:

 m_{aire} = Masa del aire

 cp_{aire} = Calor especifico del aire 1,005 KJ/Kg 0 K

 m_{haba} =Masa del haba a tostar 90Kg

 cp_{haba} = Calor especifico del haba 3,82 KJ/Kg 0 K

t = Tiempo de tostación 2700s

 m_{H2O} = Masa del agua a evaporar

 $h_{fh_{H2O}}$ =Calor latente del agua a una $T_{sat} = 365^{0} K$

 ΔT = Diferencia de temperaturas

Como primer paso se determina la cantidad de aire que se encuentra dentro de la cámara de tueste mediante la ecuación de estado de los gases.

$$P * V = m * R * T$$
 Ec. 6-20

Dónde:

P= Presión atmosférica 1, atm 101,3 (KPa)

V= volumen de la cámara de tueste 0,37 m³.

m_a= Masa de aire

R= constante de los gases 0,287 KJ/Kg ⁰K

 T_{∞} = Temperatura ambiente, 25 0 C = 298 0 K

$$m_a = \frac{P * v}{R * T}$$

$$m_a = 0.43 \; Kg$$

A continuación se determina la masa del agua a evaporar durante el proceso de tueste.

$$m_{H20} = (M_h * w_i) - (M_h * w_f)$$
 Ec. 6-21

$$m_{H2O} = \left(90~Kg*0.14\frac{Kg~agua}{Kg~haba}\right) - \left(90~Kg*0.05\frac{Kg~agua}{Kg~haba}\right)$$

 $m_{H2O} = 8,1 \; Kg \; de \; agua$

Entonces se tiene:

$$\frac{\Delta E_{alm}}{\Delta t} = \frac{0,43*1,005*(365-298)K+90*3,82*(299,34-298)K+8,1*2278}{2700s}$$

$$\frac{\Delta E_{alm}}{\Delta t} = 6.97 \frac{KJ}{s} = 6.7 KW$$

6.7.6 Cálculo de la temperatura en la cámara de combustión (T_{cb})

A partir de la ecuación del coeficiente de convección se determina la temperatura en la cámara de combustión:

$$\bar{h} = \frac{q_1}{A*(T_{ch}-T_{co})}$$
 Ec. 6-22

$$h_{ic}=3.77\frac{W}{m^2*K}=\bar{h}$$

Dónde:

 $\bar{h}=$ Coeficiente de convección en la cámara de tueste.

A= Área de trasferencia en el exterior de la cámara de tueste $(2\pi r_2 L)$

q₁= Calor necesario para tostar (6,97 KJ/s)

 T_{cb} = Temperatura de la cámara de combustión

 T_t = Temperatura de tueste (92 $^{\circ}$ C)

$$q_1 = (h_{ic} * A * T_{cb}) - (h_{ic} * A * T_t)$$
 Ec. 6-23

Se despeja la temperatura de la cámara de combustión:

$$T_{cb} = \frac{q_1 + (h * A * T_t)}{(h * A)}$$

$$T_{cb} = \frac{6700 + \left(3,77 \frac{W}{m^2 * {}^{\circ}K} * 2,41 m^2 * 365 {}^{\circ}K\right)}{\left(3,77 \frac{W}{m^2 * {}^{\circ}K} * 2,41 m^2\right)}$$

$$T_{cb} = 1102^{\circ}K = 829^{\circ}C$$

6.7.7 Determinación del coeficiente de convección en la cámara de combustión

Con la temperatura de la cámara de combustión se determina las propiedades termofísicas de la materia.

 $(T_{cb} = 1102^{0}K)$ = Temperatura en la cámara de combustión

$$u = 449 * 10^{-7} \left(\frac{N*s}{m^2}\right)$$
 (Anexo AIII)

v = Viscosidad cinemática 148,55 * $10^{-6} \left(\frac{m^2}{s}\right)$

k =Conductividad térmica del aire 73,02 * $10^{-3} \left(\frac{W}{m*K}\right)$

Pr = Prand 0,728

$$\alpha = 224 * 10^{-6} \frac{m^2}{s}$$

 $\beta = \frac{1}{T}$ = Coeficiente volumétrico de expansión 910 * 10⁻⁶ K⁻¹

• Calculo del número de Rayleigh para cilindros horizontales:

$$Ra_D = \frac{g*\beta*(T_{cb}-T_{amb})*D^3}{v*\alpha}$$
 Ec. 6-24

$$Ra_D = \frac{9,8*910*10^{-6}*(1132-25)^{\circ}C*0,62^3}{148,55*10^{-6}*224*10^{-6}}$$

$$Ra_D = 70,71 * 10^6$$

• Con los datos obtenidos se determina el número de Nusselt:

$$Nu_{D} = \left\{0,60 + \frac{0.387*Ra_{D}^{\frac{1}{6}}}{\left[1 + (0.559/Pr)^{\frac{9}{16}}\right]^{\frac{8}{27}}}\right\}^{2}$$
 Ec. 6-25

 Nu_{D} 77,86

• Finalmente se obtiene el coeficiente de convección en la cámara de combustión h_{cb}

$$h_{cb} = \frac{k*Nu_D}{D}$$
 Ec. 6-26

$$h_{cb} = 9,17 \left(\frac{W}{m^2 * K} \right)$$

6.7.8 Pérdidas de calor en la cámara de tueste

Debido que la cámara de tueste es de forma cilíndrica se utiliza el modelo de cilindro hueco para la transferencia de calor.

Para el análisis de transferencia de calor se realiza por conducción unidireccional y estado estable que determine las temperaturas de cada uno de los elementos del sistema de tostado de habas.

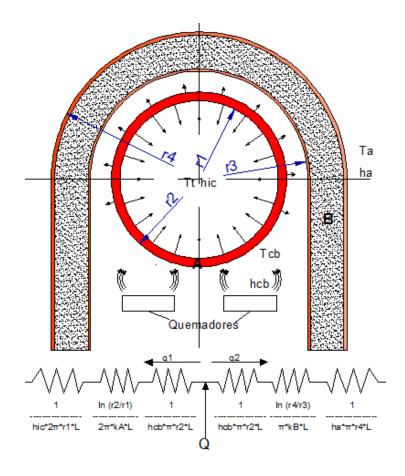


Fig. 6.5 Distribución de temperaturas en la tostadora industrial

Fuente: Alex Heredia

Dónde:

 T_{∞} = Temperatura inicial-ambiente (25°C)

 T_t = Temperatura de tueste (92 $^{\circ}$ C)

L= Longitud del cilindro 1,24 (m)

r₁= Radio interno del cilindro 0,309 (m)

 r_2 = Radio externo del cilindro 0,31 (m)

r₃= Radio interno de la cámara de combustión 0,355 (m)

r₄= Radio externo del caparazón que cubre la cámara de combustión 0,400(m)

 h_{cb} = Coeficiente de convección cámara de combustión 6,4 $(\frac{W}{m^2*K})$

 $h_3 = \text{Convección natural del aire } 5\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

 $k_A = \text{Conductividad térmica del material AISI 304 15,9 } \left(\frac{W}{m*K}\right)$ @ 365 ^0K

 K_B = Conductividad térmica del aislante 0,046 (W/m* 0 K)

Tabla 6.12 Tipo de convección y fluido

Tipo de convección y fluido	h_ (W/m ² °K)
Convección natural, aire	5-25
Convección natural, agua	20-100

Fuente:

www.ing.unrc.edu.ar/materias/energia_solar/archivos/teoricos/teorico_conveccion.pdf

Con el dato de q_1 encontrado se determina las perdidas por transferencia de calor hacia el exterior del tostador.

$$q_2 = \frac{T_{cb} - T_{\infty}}{\frac{1}{h_{cb} + \pi * r^2 * L} + \frac{\ln(\frac{r^4}{r^3})}{\pi * kB * L} + \frac{1}{h_a * \pi * r^4 * L}}}$$
Ec. 6-27

$$q_2 = \frac{{{1102 - 25}}}{{\frac{1}{{6,4 * \pi * 0,31*1,24}} + \frac{{ln\left({\frac{{0,4}}{{0,355}}} \right)}}{{\pi * 0,046*1,24}} + \frac{1}{{5 * \pi * 0,4*1,24}}}}$$

$$q_2=1,16KW$$

6.7.9 Perdidas de calor a través de las planchas soporte

Las pérdidas de calor en la plancha frontal se determinan de la siguiente manera:

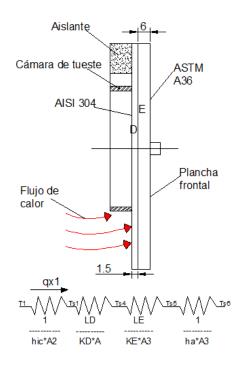


Fig. 6.6 Resistencias térmicas a través de la plancha frontal

Fuente: Alex Heredia

Dónde:

 T_t = Temperatura de tueste = 92°C = 365⁰K

 T_{cb} = Temperatura interna de la cámara de combustión 1102^{0} K

 T_{∞} = Temperatura ambiente 298⁰K

K = Conductividad térmica de los materiales

$$K_C = 63.9 \left(\frac{W}{m*K}\right)$$
 (Acero A36)

$$K_D = 15.9 \left(\frac{W}{m*K}\right)$$
 (Acero AISI 304)

$$K_E = 63.9 \left(\frac{W}{m*K}\right)$$
 (Acero A36)

L= Espesores de pared de los componentes del tostador

 $L_C = 0.015 m$

 $L_D = 0.0015 m$

 $L_E = 0.015 \text{m}$

 h_{ic} = Coeficiente de convección interno 3,77 $\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

 h_{cb} = Coeficiente de convección en la cámara de combustión 6,4 $\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

 $h_a = \text{Convección natural del aire 5}\left(\frac{W}{m^2*K}\right)$

$$A = \text{Área} = A = 2 * (a * b + a * h + b * h) = 0.67m^2$$

a = 0.8 m

h = 0.4m

b = 0.015 m

Perdida de calor en la parte frontal (q_{x1})

$$q_{x1} = \frac{T_t - T_{\infty}}{\frac{1}{h_1 * A_2} + \frac{L_D}{K_D * A_2} + \frac{L_E}{K_E * A_3} + \frac{1}{h_3 * A_3}}$$
 Ec. 6-28

 $A_2=0,64m^2$

 $A_3 = 0.67 \text{m}^2$

 $q_{x1} = 0,066 \, KW$

Perdidas de calor en la plancha posterior (q_{x2})

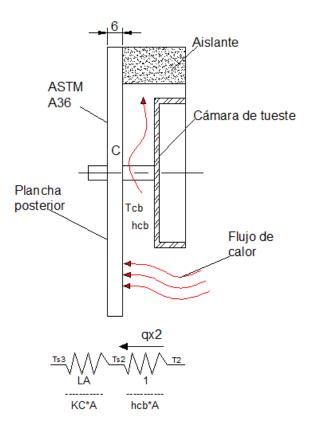


Fig. 6.7 Resistencias térmicas a través de la plancha posterior

Fuente: Alex Heredia

$$q_{x2} = \frac{T_{cb} - T_{\infty}}{\frac{1}{h_{cb}*A} + \frac{L_C}{K_C*A}}$$
 Ec. 6-29

 $q_{x2} = 3,44 \; KW$

 $q_T = q_2 + q_{x1} + q_{x2}$ = Calor perdido hacia los alrededores

$$q_T = 4,67KW$$

6.7.10 Diseño de la chimenea

Para el diseño se toma en cuenta los siguientes parámetros:

- Diámetro de la chimenea a la entrada
- Velocidad de salida de los gases
- Temperatura de entrada en la chimenea
- Temperatura ambiente

Para la temperatura de la chimenea se asume una T promedio de entre la T_{amb} - T_{cb} de 25°C - 829°C

La temperatura de chimenea es de 400°C

$$\dot{m} = \rho * V_s * \pi * \frac{p^2}{4}$$
 Ec. 6-30

 \dot{m} = Flujo másico

 $\rho_{@673^{\circ}K} = \text{Densidad del aire } 0.50 \frac{Kg}{m^3}$

 V_s = VeloCidad de salida de los gases 2 m/s

D= Diámetro de la chimenea 0,15m

$$\dot{m} = 0.021 \frac{Kg}{S}$$

a) Perdida de calor en la chimenea (qch)

$$q_{ch} = \dot{m} * h_{aire}$$

 h_{aire} = Entalpia del aire @ 673 0 K = 690,97 $\frac{KJ}{Kg}$

$$q_{ch} = 0.021 \; \frac{Kg}{s} * 690.97 \frac{KJ}{Kg}$$

$$q_{ch}=17,68KW$$

b) Altura de chimenea (H)

Para determinar la altura se considera la velocidad de los gases de combustión por convección natural

Con la temperatura en la chimenea se procede a determinar la altura de la misma de la forma siguiente:

$$V = \sqrt{4,43 * K * H * \frac{(T_i - T_{\infty})}{T_{\infty}}}$$
 Ec. 6-31

Dónde:

 T_{∞} = Temperatura ambiente 25 0 C

 T_{ch} = Temperatura a la salida en la chimenea 388,15 0 C

K= Constante 0,3

V= Velocidad de salida de los gases 2 m/s

Entonces se tiene que:

$$H = \frac{v^2}{4{,}43*k*\frac{(T_{ch}^{-T_{\infty}})}{T_{\infty}}}$$
 Ec. 6-32

$$H = \frac{2^2}{4,43 * 0,3 * \frac{(400 - 25)}{25}}$$

H = 0.9m

6.7.11 Determinación de la energía que ingresa al sistema para el proceso de tueste

Para este cálculo se consideran todas las pérdidas encontradas anteriormente.

Como factor de seguridad se incrementa en un 20% por perdidas no cuantificadas

$$\boldsymbol{E}_{e} = \frac{\Delta \boldsymbol{E}_{alm}}{\Delta t} + \boldsymbol{E}_{s} + 20\%$$
 Ec. 6-33

$$E_e = \frac{\Delta E_{alm}}{\Delta t} + q_T + q_{ch} + 20\%$$

$$E_e = 6,97 + 4,67 + 17,68$$

$$E_e = 35KW$$

Tabla 6.13 Características técnicas del quemador seleccionado

Modelo	EM-5 G2	EM-8 G2	EM-15 G2	EM-20 G2
Potencia [kW] *	18 / 23 - 58	24 / 41 - 93	35 / 70 - 174	64 / 116 - 232
Consumo máximo [Nm³/h G.N.]	1,8 / 2,3 - 5,8	2,5 / 4,1 - 9,4	3,5 / 7 - 17,4	6,4 / 11,6 - 23,2
P mín. entrada rampa G.N. [mbar]	16	17	20	26
Consumo máximo [Nm ³ /h G.L.P.]	0,7 / 0,9 - 2,3	0,9 / 1,6 - 3,6	1,3 / 2,7 - 6,5	2,5 / 4,5 - 9
P mín. entrada rampa G.L.P. [mbar]	31	25	32	23
Motor [kW]	0,075	0,075	0,11	0,20
Rampa de gas (RD)	R ½"	R ¾" - FS 25	R 1" - FS 25	R 1" - FS 25
Alimentación eléctrica [V]	\ /	1 x 220	V 50Hz	
Peso [kg]	12	12	13	14

^{*} Mín. 1ª Marcha / Mín. 2ª Marcha - Máx. 2ª Marcha

Fuente: http://www.emcombustion.es/

Se requiere una potencia mínima de entrada de 35 KW, con este resultado se selecciona un quemador que tiene una potencia de 23 hasta 58 KW. (**Ver anexo A IV**)

6.7.12 Cálculo de la dilatación en los componentes de la cámara de tueste

La transferencia de calor hacia el cilindro de tueste y a sus alrededores llega a un punto que se expanden al calentarse y se contraen al enfriarse.

Para establecer la distancia que se expanden se determina mediante la dilatación térmica lineal.

$$\Delta L = \alpha * L * \Delta T$$
 Ec. 6-34

Dónde:

 $\alpha = 0,000013$ 0 C⁻¹, coeficiente de dilatación lineal para el acero

 $L_0=1,24m$, longitud inicial.

L_f= Longitud final

 T_0 = Temperatura inicial.25 0 C

T_f= Temperatura final 829 ^oC

$$L_f = 1.24[1 + \alpha * (829 - 25)]$$

$$L_f = 1,25m$$

$$\Delta L = 1.25 - 1.24 = 0.01m$$

Según el resultado existe un incremento de 10mm en la longitud del cilindro de acero.

6.7.13 Diseño del sistema motriz de la cámara de tueste

Este sistema proporciona el movimiento rotatorio a la cámara de tueste evitando que las habas en su interior se quemen por estar en un solo sitio y obtengan una coloración ideal.

Este sistema está conformado por:

- Moto reductor
- Cadenas catalinas
- Eje de transmisión del cilindro

Para seleccionar un motor reductor se debe partir de los datos obtenidos inicialmente en el prototipo, ya que aquí se determinó la velocidad óptima de tueste 47rpm.

Selección del motor - reductor

Para la selección se lo realiza mediante la obtención de la inercia que debe vencer el motor para generar el momento en la cámara de tueste.

Para esto de utiliza lo siguiente:

$$\sum \mathbf{M} = \sum \mathbf{I} * \boldsymbol{\alpha}$$
 Ec. 6-35

Dónde:

M= momento, (Nm)

I= Inercia de las masas (Kg*m²)

 α = Aceleración angular (rad/seg)

Entonces:

$$\sum I = I_{eie} + I_{cil} + I_{vol} + I_{haba}$$
 Ec. 6-36

 I_{eje} = Inercia del eje (Kg*m²)

 I_{cil} = Inercia del cilindro de tueste (Kg*m²)

 I_{vol} = Inercial de los volantes solidarios a la cámara de tueste (Kg*m²)

 I_{haba} = Inercia de la masa del haba (Kg*m²)

Inercia del eje central

Para este cálculo se asume un diámetro del eje 38mm acero AISI 304

$$I_{eje} = \frac{\pi * d_{eje}^{4} * L_{e} * \rho_{mat}}{32}$$
 Ec. 6-37

 d_{eje} = Diámetro del eje 38*10⁻³m

 L_e = Longitud del eje 1,24m

 ρ_{mat} = Densidad del material 7900 Kg/m³

$$I_{eje} = 2.01 * 10^{-3} Kg * m^2$$

Inercia del cilindro de tueste

$$I_{cil} = \frac{\pi * L * \rho_{mat} * (D_{ext}^4 - D_{int}^4)}{64}$$
 Ec. 6-38

L = Longitud del cilindro1, 24m

 D_{ext} = Diámetro exterior del cilindro 0,62m

 D_{int} = Diámetro interior del cilindro 0,618m

 ρ_{mat} = Densidad del material 7900 Kg/m³

$$I_{cil}=0.91Kg*m^2$$

Inercia de los soportes o volantes de la cámara de tueste

Para que el cilindro pueda moverse en toda su longitud se coloca 3 de estos volantes.

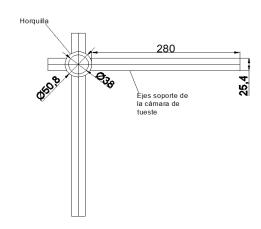


Fig. 6.8 Ejes soportes de la cámara de tueste

Fuente: Autor

$$I_{vol} = 3 * (I_{horg} + I_{barr})$$
 Ec. 6-39

 I_{horq} = Inercia de la horquilla

 I_{barr} = Inercia de las barra

Entonces:

$$I_{horq} = \frac{\pi * L_{horq} * \rho_{mat} * \left(d_{ext}^{4} - d_{int}^{4} \right)}{64}$$
 Ec. 6-40
$$I_{horq} = \frac{\pi * 0.07 * 7900 * \left(0.0508^{4} - 0.038^{4} \right)}{64}$$

$$I_{horq} = 124,18*10^{-6} Kg*m^2$$

Por cada horquilla existen 4 barras solidarias al cilindro la inercia de cada una de ellas es:

$$I_{barr} = 4 * \left(\frac{\pi * L_{barr} * \rho_{mat} * d_{barr}^{4}}{16} + \frac{\pi * L_{barr}^{3} * \rho_{mat} * d_{barr}^{2}}{12} \right)$$

$$Ec. 6-41$$

$$I_{barr} = 4 * \left(\frac{\pi * 0.28 * 7900 * 0.0254^{4}}{16} + \frac{\pi * 0.28^{3} * 7900 * 0.0254^{2}}{12} \right)$$

$$I_{barr} = 0.12 Kg * m^{2}$$

Entonces la inercia de los soportes es:

$$I_{vol} = 3 * (124,18 * 10^{-6} + 0,12)$$

$$I_{vol}=0.36\,Kg*m^2$$

Cálculo de la inercia producida por el haba en la cámara de tueste

El mayor esfuerzo que realiza el motor se produce cuando el haba se encuentra en la cámara de tueste sin movimiento alguno.

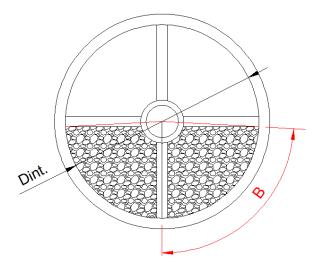


Fig. 6.9 Cámara de tueste cargada con el haba

Fuente: Alex Heredia

Para esto se considera que el haba ocupa el 50% del volumen de la cámara de tueste. Como primer paso se determina el perímetro que ocupa el peso o masa a tostar en la cámara de tueste.

$$P = 2\pi * r$$

$$\boldsymbol{P_{peri}} = \frac{2\pi * r}{2}$$
 Ec. 6-42

$$P_{peri} = 0.97m$$

Con este valor se puede determinar el ángulo β del segmento circular

$$2\beta = \frac{P_{per}*360}{\pi*D_{int}}$$
 Ec. 6-43

$$\beta = 89,93 = 1,56 \, rad$$

Este valor permite encontrar el momento de inercia del área que ocupa el haba en la cámara de tueste, este momento se denomina momento polar de inercia.

$$I_p = I_x + I_y$$
 Ec. 6-44

Dónde:

$$I_x = \frac{r^4}{4} (\beta - \operatorname{sen} \beta * \cos \beta + 2 \operatorname{sen}^3 \beta * \cos \beta)$$
 Ec. 6-45

$$I_y = \frac{r^4}{12}(3\beta - 3\operatorname{sen}\beta * \cos\beta + 2\operatorname{sen}^3\beta * \cos\beta)$$
 Ec. 6-46

$$r = \frac{D_{int}}{2}$$

$$I_x = 3.48 * 10^{-3} m^4$$

$$I_{\nu} = 3.51 * 10^{-3} m^4$$

$$I_n = 6.99 * 10^{-3} m^4$$

Entonces la inercia de la masa de haba sobre el cilindro de tueste es:

$$I_{haba} = \rho_{haba} * L_{cil} * I_p$$
 Ec. 6-47

$$I_{haba} = 750 \frac{Kg}{m^3} * 1,24m * 6,99 * 10^{-3}m^4$$

$$I_{haba} = 6.5 \, Kg * m^2$$

Entonces la sumatoria de inercias es:

$$\sum I = (2.01 * 10^{-3} + 0.91 + 0.36 + 6.5) Kg * m^{2}$$

$$\sum I = 7,76 \, Kg * m^2$$

Cálculo del momento de torsión

Una vez obtenida la inercia total se procede a encontrar el momento torsión que realiza el motor sobre el eje, teniendo en cuenta que durante este momento existe un instante de torsión opuesto que es generado por la masa que se encuentra en el interior del cilindro cuando esta comienza a deslizarse por las paredes.

$$M_T - M_o = \sum I * \alpha$$
 Ec. 6-48

Dónde:

 M_T = Momento torsión del motor al eje (N*m)

 M_o = Momento opuesto producido por el deslizamiento del haba (N*m)

$$M_o = m_{haba} * 9.81 * r_{int}$$
 Ec. 6-49

$$M_o = 90Kg * 9.81 \frac{m}{s^2} * 0.309m$$

$$M_o = 272,81 N * m$$

Para la aceleración angular, se establece un tiempo de arranque del motor de 3seg., por ser un arranque directo, también se conoce el número de revoluciones es de 47rpm o 4,92 rad/s

Los motores de baja potencia (menos de 10 HP) pueden arrancar en forma directa, esto se puede lograr de dos formas: con guardamotor o con contactor.

El guardamotor es un dispositivo de conexión y desconexión que además está equipado con una protección térmica (sobrecarga) y una protección magnética (cortocircuito). Se puede emplear cuando el comando del motor se efectúa desde un lugar cercano al mismo. **Fuente:** Ing. Oswaldo Luis Mosconi

A continuación se muestra el diagrama de instalación y protección del motor:

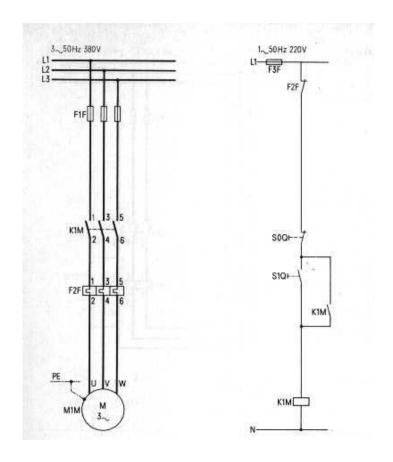


Fig. 6.10 Esquema de instalación y protección del motor

Fuente: http://iie.fing.edu. Comando_motores.pdf

De la Fig. 17 se tiene que:

F1F y F3F: Fusibles de protección contra cortocircuito del circuito de potencia y del circuito de comando respectivamente

K1M: contactor de comando

F2F: relé térmico, c / un contacto NC

S1Q: Pulsador NA de arranque

SOQ: Pulsador NC de parada

Con los datos anteriores se obtiene la aceleración angular:

$$\alpha = \frac{w_f - w_o}{t}$$

Dónde:

 α = Aceleración angular (rad/s²)

 w_f = Velocidad final = 47rpm o 4,92 rad/s

 w_o = Velocidad inicial = 0

t= Tiempo de arranque = 3s

$$\alpha = 1,64 \frac{rad}{s^2}$$

$$M_T = 285,53 N * m$$

Se calcula la potencia del motor

$$P_{mot} = M_T * n_2$$
 Ec. 6-50

$$P_{mot} = 285,53(N*m)*4,92 \ rad/s$$

$$P_{mot} = 1404,83 \ W$$

Diseño y selección de la cadena y piñones para transmisión de potencia

Para obtener las variaciones en las cadenas — catalinas, a la potencia del motor se lo multiplica por un factor de servicio $K_{\rm s}$

$$\boldsymbol{P_d} = \boldsymbol{P_{mot}} * \boldsymbol{n_d} * \boldsymbol{K_s}$$
 Ec. 6-51

Dónde:

 P_d = Potencia de diseño

 P_{mot} = Potencia del motor

 n_{ds} = Factor de diseño = 1

 K_s = Factor de servicio 1,23

 $\dot{P}=2,46Hp=1,83{
m KW},$ para tener una mejor selección de acuerdo al catálogo la potencia de diseño es de $2.2{
m KW}$

Tabla 6.14 Propiedades del motor reductor



1,8 kW	2,2 kW	3,0 kW
1400 min ⁻¹	1410 min ⁻¹	1420 min ⁻¹

SELECCIÓN REDUCTOR "MRD"

P ₁ [kW]	in	i _r	n ₂ [min ⁻¹]	M ₂ [Nm]	FS	TIPO	F _{r2} [N]	MRD [kg]	FRD [kg]	Lub H	Lub V	J _m × 10 ⁻⁴	J ₁ × 10 ⁻⁴
2.2	2,5	2,55	558	36	2,36	MRD22	1670	26,6	7,6	0,8	1,0	75,00	3,8842
	3,15	3,13	453	45	2,07	MRD22	1740	26,6	7,6	0,8	1,0	75,00	3,3268
	4,0	3,92	363	56	1,77	MRD22	1820	26,6	7,6	0,8	1,0	75,00	2,9131
	5,0	5,01	283	71	1,48	MRD22	1890	26,6	7,6	0,8	1,0	75,00	2,6089
		5,33	266	76	3,10	MRD32	4250	32,6	13,6	1,3	1,8	75,00	4,2003
	6,3	6,72	211	95	1,83	MRD22	2100	26,6	7,6	0,8	1,0	75,00	3,1521
	8,0	8,27	172	117	1,51	MRD22	2160	26,8	7,8	0,8	1,0	75,00	2,8435
		7,72	184	110	3,39	MRD32	4800	32,8	13,8	1,3	1,8	75,00	4,8413
	10,0	10,33	137	147	1,22	MRD22	2200	26,8	7,8	0,8	1,0	75,00	2,6037
		9,66	(147)	137	2,74	MRD32	5050	32,9	13,9	1,3	1,8	75,00	4,1539

Se selecciona un motor reductor de 2,2KW según la potencia de diseño (Ver anexo V)

Para esta selección se utiliza los datos proporcionados por el motor reductor, posteriormente se realiza la relación de transmisión dividiendo las RPM del eje motriz por las RPM del eje accionado.

 $P_{mot} = 3Hp$ Potencia del motor

 $n_1 = 147 \frac{rev}{min}$ Velocidad de salida del reductor

 $n_2 = 47 \frac{rev}{min}$ Velocidad de entrada a la máquina

$$R_t = \frac{147}{47} = 3{,}12$$

A continuación se determina la potencia nominal de trabajo con la siguiente ecuación:

$$H = \frac{T * n}{63000}$$

Dónde:

T = Torque generado (lbf*pulg)

n = RPM del eje central

$$H = \frac{2344,4 * 47}{63000} = 1,7 \ hp$$

Con datos obtenidos anteriormente se procede a seleccionar el tipo de cadena en la tabla 6.15.

Tabla 6.15 Capacidad o potencia nominal de cadenas de rodillo simple (Ver Anexo VI)

Sprocket Speed,			ANSI Cha	in Numbe	r	
rev/min	25	35	40	41	50	60
50	0.05	0.16	0.37	0.20	0.72	1.24
100	0.09	0.29	0.69	0.38	1.34	2.31
(50)	0.13*	0.41*	0.99*	0.55*	(1.92*)	3.32
200	0.16*	0.54*	1.29	0.71	2.50	4.30

Fuente: Joseph E. Shigley, Diseño en Ingeniería Mecánica

Con la velocidad del eje motriz de 147rpm y la potencia de trabajo de 1,7hp se selecciona una cadena ANSI 50

Los datos proporcionados de la tabla 6.15 son de una cadena de paso único en torón sencillo de una catarina de 17dientes, entonces se tiene:

Paso de la cadena: 15,87mm

Número de dientes del piñón motriz: N1=17

Con el número de dientes del piñón motriz y la relación de transmisión se obtiene el número de dientes N2 para la rueda.

$$N_2 = N_1 * R_t = 53 \ dientes$$

A continuación se determina los diámetros correspondientes al piñón y la rueda, para lo cual se utiliza la siguiente ecuación:

$$D_1 = \frac{p}{sen(\frac{180}{N_1})}$$
 Ec. 6-52

Dónde:

 D_1 = Diámetro del piñón

p = Paso de la cadena 15,87 mm

N= Numero de dientes de los piñones 17

 $D_1 = 86,37mm$

 D_2 =Ddiámetro de la rueda

 $D_2 = 267,8mm$

A continuación se establece la longitud de la cadena con la siguiente ecuación:

$$\frac{L_{cad}}{p} = \frac{2C}{p} + \frac{N_1 + N_2}{2} + \frac{(N_2 - N_1)^2}{4\pi^2 * \left(\frac{C}{p}\right)}$$
 Ec. 6-53

Dónde:

 L_{cad} = Longitud de la cadena

p =Paso de la cadena

C= distancia entre centros

 N_2 = Numero de dientes del piñón menor 17

 N_3 = Numero de dientes del piñón mayor 53

C es la distancia prevista entre centros en mm esta distancia normalmente debería de estar entre 30 y 50 pasos, según RENOLD.

$$C = 40 * 19,05mm = 634,8mm$$

Entonces la longitud es:

$$L_{cad} = 1838mm = 73pulg$$

Tabla 6.16 Especificaciones de selección de cadena y catalina

CADENA				PIÑONES	
ANSI#	Paso (mm)	Lubricación	Transmisión	# dientes	Diámetro
		manual			(mm)
50	15,87	Tipo A	Conductor	17	86,37
Longitud de cadena = 73 pulg.			Conducido	53	267,8

Fuente: Alex Heredia

Diseño del eje de transmisión para la cámara de tueste

El eje está sometido a momentos torsores y a flexiones alternantes, para conocer las fuerzas que actúan sobre el eje se realza un diagrama de cuerpo libre.

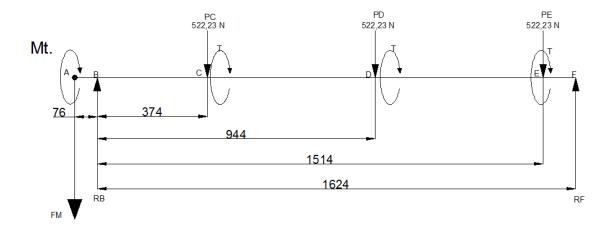


Fig. 6.11 Distribución de esfuerzos eje motriz

Fuente: Alex Heredia

Dónde:

 $M_t = Momento torsor (Nm)$

F_M= Fuerza Motriz (N)

R_B= Carga sobre el rodamiento B (N)

R_F= Carga sobre el rodamiento F (N)

Para obtener el peso total se realiza mediante la siguiente ecuación:

$$P = \rho_{haba} * A_{cil} + \frac{P_{haba}}{L}$$
 Ec. 6-54

Donde:

 ρ_{haba} = Densidad del haba 750 (Kg/m³)

 A_{cil} = Área transversal del cilindro de tueste 0.075m²

 P_{haba} = Peso del haba a tostar 90Kg

L= Longitud del cilindro 1.24m

$$P = 128,83 \frac{Kg}{m} = 1263,45 \, N/m$$

Entonces el peso total de la cámara de tueste es de:

$$P_T = 1263,45 \frac{N}{m} * 1,24m = 1566,678 N$$

El peso total se divide para el número de radios soporte que están acoplados al eje motriz los cuales son 3.

Potencia del motor = 3hp = 2200W

Numero de revoluciones del cilindro de tueste f= 47 rpm.= 0,78 rev./seg

$$T = \frac{Pot.}{2*\pi*f} = 448,89 N*m$$
 Ec. 6-55

En la Fig. 6-11 existen torques generados en los puntos C, D y E los cuales deben ser considerados en el diseño el resultado de la suma de estas torques es de 482 (N*m) teniendo como torque total lo siguiente:

$$T = 448,89 + \left(\frac{T_{CDE}}{3}\right)$$

$$T = 448,89 + 482$$

$$T_T = 933,89 N * m$$

Entonces se determina la fuerza motriz F_M que es perpendicular al eje.

$$F_M = \frac{2*T}{D_{p,2}}$$
 Ec. 6-56

 $D_{p,2}$ =Diametro del piñón conducido 267,8mm = 0, 27m

$$F_M = 6917,7 N$$

A continuación se calcula las reacciones en los puntos de apoyo.

$$\sum F_y = 0$$

$$R_B + R_F - F_M - P_c - P_D - P_E = 0$$

Ec. 6-57

$$R_B + R_F = F_M - (P_C + P_D + P_E)$$

$$R_B + R_F = 5350.8 N$$

$$R_B = 3528,83 - R_F = 4763,69 \, N$$

$$\sum M_B=0$$

$$F_M * 0.076 - P_C * 0.374 - P_D * 0.944 - P_E * 1.51 + R_F * 1.62 = 0$$

$$R_F = 587,11 \, N$$

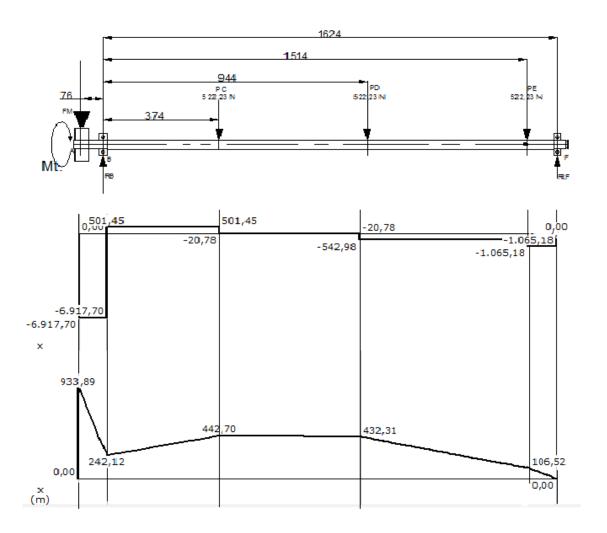


Fig. 6.12 Diagrama de corte y momento flector

Fuente: Alex Heredia

El momento máximo es producido en el punto A donde se genera el mayor esfuerzo para proporcionar movimiento al eje que genera movimiento al cilindro de tueste.

$$M_{max} = 933,89N * m$$

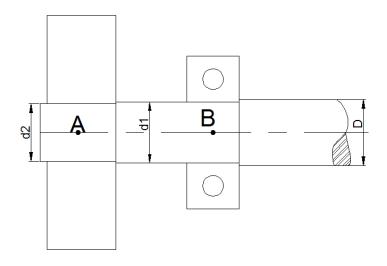


Fig. 6.13 Sección del eje en los puntos A y B

Fuente: Alex Heredia

En la fig. 6.13 se observa las condiciones para el funcionamiento del eje

Diseño del eje para estado de cargas estáticas

Los principales esfuerzos a los que se encuentra sometido el eje son:

$$\sigma_x = \frac{32*M}{\pi*d^3}$$
 Ec. 6-58

$$\tau_{xy} = \frac{16*T}{\pi*d^3}$$
 Ec. 6-59

Dónde:

 σ_x = Esfuerzo a flexión

 τ_{xy} = Esfuerzo de torsión (kPa)

M = Momento máximo (N*m)

T = Momento torsor en la zona critica (N*m)

d = Diámetro del eje (m)

De la teoría de esfuerzo cortante máximo se tiene que:

$$\tau_{max} = \sqrt{\left(\frac{\sigma_x}{2}\right)^2 + \tau_{xy}^2}$$
 Ec. 6-60

$$S_{sy} = \frac{S_y}{2} \quad y \quad Fs = \frac{S_{sy}}{\tau_{max}}$$

Con el momento máximo se procede a calcular el diámetro del eje para el estado de carda estática con la siguiente ecuación:

$$d = \left(\frac{32*F_S}{\pi * s_y} * (M^2 + T^2)^{\frac{1}{2}}\right)^{\frac{1}{3}}$$
 Ec. 6-61

El material que se utilizara es el acero AISI 304 cuyas propiedades son:

Módulo de elasticidad (E) 190GPa=1930000 (kg/cm²)

Resistencia última (Sut.) 82.4 [kpsi]=5793.29 (kg/cm²)

Resistencia de fluencia mínima (Sy.) 40 [kpsi]=2812.28 (kg/cm²)

Para un factor de seguridad Fs = 1,5 el diámetro del eje será:

$$d = \left(\frac{32*1.5}{\pi*275.51*10^6} * (933.89^2 + 448.89^2)^{\frac{1}{2}}\right)^{\frac{1}{3}} * \left(\frac{N*m}{\frac{N}{m^2}}\right)$$

$$d = 0,038m$$

Entonces el diámetro es de 38mm considerando un factor mínimo de seguridad al recalcular con el nuevo diámetro del eje se tiene:

$$F_s = \frac{\pi * d^3 * S_y}{32 * (M^2 + T^2)^{\frac{1}{2}}}$$
 Ec. 6-62

$$F_s = \frac{\pi * 0,038^3 * 275,51 * 10^6}{32 * (933,89^2 + 448,89^2)^{\frac{1}{2}}}$$

$$F_{\rm s} = 1,43$$

Para una mayor confiabilidad en el diseño el diámetro será de 40mm con lo que el nuevo factor de seguridad es:

$$F_s = \frac{\pi * 0.04^3 * 275,51 * 10^6}{32 * (933,89^2 + 448,89^2)^{\frac{1}{2}}} \rightarrow F_s = 2$$

Diseño del eje para estado de cargas dinámicas

Para este análisis se considera que la carga a la que se encuentra sometido el eje es de forma variable por el movimiento continuo del haba en la cámara de tueste, que produce un esfuerzo a flexión alternante y un esfuerzo torsional constante.

$$\sigma_a = \frac{32*M_a}{\pi*d^3}$$
 Ec. 6-63

$$\tau_m = \frac{16*T_m}{\pi*d^3}$$
 Ec. 6-64

Dónde:

 σ_a = Esfuerzo a flexión alternante (kPa)

d= Diámetro del eje 0,0381 m

 M_a = Momento a flexión alternante (N-m)

 τ_m = Esfuerzo de torsión medio (kPa)

 T_m =Momento de torsión medio (N-m)

Según la teoría de Sines: "La resistencia a fatiga por flexión no varía por la existencia de un esfuerzo medio de torsión hasta que el $\tau_{max} = 1,5S_{sy}$ "

$$F_s = \frac{S_e}{\sigma_a} \to F_s = \frac{S_e}{\frac{32*M_a}{\pi*d^3}} \to d = \left[\frac{32*F_s}{\pi*S_e}*(M)\right]^{\frac{1}{3}}$$
 Ec. 6-65

Para encontrar el diámetro es necesario considerar los factores modificadores de la resistencia a la fatiga Se.

$$S_e = ka * kb * kc * kd * Kf * Se'$$
 Ec. 6-66

Se' = 0.5 * Sut

$$Se' = 283.98 * 10^6 Pa$$

Dónde:

 S_e =Limite de resistencia a la fatiga del eje.

 S_e' = Limite de resistencia a la fatiga en viga rotatoria.

 K_a = Factor de superficie.

 K_b = Factor de tamaño.

 K_c = Factor de confiabilidad.

 K_d = Factor de temperatura.

 K_e = Factor de efectos diversos.

 K_f = Factor de concentración de tensiones.

El factor de superficie depende de la calidad de acabado superficial y de la resistencia a la tensión con la siguiente formula.

$$k_a = a * (S_{ut})^b$$
 Ec. 6-67

Tabla 6.17 Parámetros para la selección del factor de superficie

ACABADO	Facto	or a	Exponente
SUPERFICIAL	S_{ut} kpsi	S _{ut} MPa	b
Esmerilado	1,34	1,58	- 0,085
Maquinado o laminado en frio	2,7	4,51	- 0,265
Laminado en caliente	14,4	57,7	- 0,718
Como sale de la forja	39,9	272	- 0,995

Fuente: Joseph E. Shigley, Diseño en Ingeniería Mecánica

Los factores de tamaño para esfuerzos de flexión y torsión se obtienen de las siguientes expresiones

$$K_b = \begin{cases} (d/0.3)^{-0.107} = 0.879d^{-0.107} & 0.11 \le d \le 2 \ pulg \\ 0.91d^{-0.157} & 2 < d \le 10 \ pulg \\ (d/7.62)^{-0.107} = 1.24d^{-0.107} & 2.79 \le d \le 51 \ mm \\ 1.51d^{-0.157} & 51 < d \le 254 \ mm \end{cases}$$

Fuente: Joseph E. Shigley, Diseño en Ingeniería Mecánica

Para determinar el factor que modifica la confiabilidad se realiza de la siguiente forma:

$$k_c = 1 - 0.08Z_a$$

Donde el valor de Z_a se encuentran en la tabla 6.18

Tabla 6.18 Factores para determinar confiabilidad

Confiabilidad, % R	Variable Estandarizada z _a	Factor de Confiabilidad Kc
0.50	0	1.000
0.90	1.288	0.897
0.95	1.645	0.868
0.99	2.326	0.814
0.999	3.091	0.753
0.9999	3.719	0.702
0.99999	4.265	0.659
0.999999	4.753	0.620

Fuente: Joseph E. Shigley, Diseño en Ingeniería Mecánica

El factor de temperatura se puede establecer considerando las siguientes condiciones:

$$\begin{cases} \text{Para T} \le 450^{\text{\tiny P}}\text{C } (840^{\text{\tiny o}}\text{F}) & \text{K}_{\text{d}} = 1 \\ \\ \text{Para } 450^{\text{\tiny o}}\text{C} < \text{T} \le 550^{\text{\tiny o}}\text{C} & \text{K}_{\text{d}} = 1\text{-}0.0058(\text{T} - 450) \\ \\ \text{Para } 840^{\text{\tiny o}}\text{F} < \text{T} \le 1020^{\text{\tiny o}}\text{F} & \text{K}_{\text{d}} = 1\text{-}0.0032(\text{T} - 840) \end{cases}$$

Fuente: Joseph E. Shigley, Diseño en Ingeniería Mecánica

Para el factor de concentración de esfuerzos k_f se lo determina aplicando el concepto de sensibilidad a las muescas (q) junto con (kt) que es el factor de concentración de esfuerzos teórico de la siguiente forma:

$$k_f = 1 + q * (k_t - 1)$$
 Ec. 6-68

Entonces:

$$S_e = ka * kb * kc * kd * Kf * Se'$$

$$k_a = 4.51 * (509.14)^{-0.265}$$

$$k_a = 0.86$$

$$k_b = 1.24 * d^{-0.107}$$

$$k_b = 0.84$$

$$k_c = 1 - 0.08 * 3.091$$

$$k_c = 0.75$$

$$k_d = 1$$

$$k_f = 1$$

$$k_{e} = 1$$

$$S_e = 196,94 * 10^6 Pa$$

Posteriormente se determina el momento alternante Ma con la siguiente ecuación:

$$M_a = \left| \frac{M_{max} - M_{min}}{2} \right|$$
 Ec. 6-69

$$M_a = \left| \frac{933,89 - (106,52)}{2} \right|$$

$$M_a = 413,68 \, N * m$$

Con esto se determina el diámetro del eje

$$d = \left[\frac{32*F_S*M_a}{\pi*S_e}\right]^{\frac{1}{3}}$$

$$d = \left[\frac{32*2*416.2}{\pi * 196.94 * 10^6} \right]^{\frac{1}{3}}$$

$$d = 0.035 m = 35mm$$

Recalculando el factor de tamaño para el diámetro encontrado se tiene:

$$k_b = \left(\frac{d}{7.62}\right)^{-0.107} = 0.85$$

Entonces el nuevo valor de Se es:

$$S_e = ka * kb * kc * kd * Kf * Se'$$

$$S_e = 201,39 * 10^6 Pa$$

Con el valor anterior el diámetro del eje es:

$$d = \left[\frac{32*2*416,2}{\pi*201,39*10^6} \right]^{\frac{1}{3}}$$

$$d = 0.0347m = 35mm$$

El diámetro seleccionado para el diseño del eje es de 40mm con esto el factor de seguridad para el estado de cargas alternantes es:

$$F_S = \frac{\pi * d^3 * S_e}{32 * M_a}$$

$$F_{S} = \frac{\pi * 0.0381^{3} * 201.39 * 10^{6}}{32 * 413.68}$$

$$F_s = 3$$

Con los datos obtenidos anteriormente se estableció el momento máximo en el punto A a continuación se realiza un análisis en esta sección.

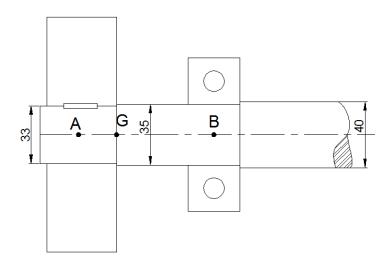


Fig. 6.14 Disposición de diámetros

Fuente: Alex Heredia

Para esta parte del diseño se lo realiza considerando los factores de concentración de esfuerzos Kt. El punto G muestra una sección transversal menor de 33mm por ende se realizara el análisis en este punto, primero se estima la resistencia en el punto G con las propiedades del material que son Sut= 568 M Pa Sy=276 M Pa

Para determinar el factor de concentración de esfuerzos Kt se utiliza la tabla A 15-9 3 con D/d =38/35 =1,08 y r/d = 3/3 =0,09 y se lee Kt = 1,6 sustituyendo Sut = 82,4 kpsi en la ecuación de la constante de Neuber se tiene:

$$\sqrt{a} = 0.079\sqrt{Pulg} = 0.39\sqrt{mm}$$

Al sustituir el resultado anterior se determina el factor de concentración de esfuerzo por fatiga Kf

$$K_f = 1 + \frac{K_t - 1}{1 + \sqrt{\frac{a}{r}}}$$

$$K_f = 1 + \frac{1.6 - 1}{1 + 0.39\sqrt{3}} = 1.358$$

El nuevo factor de reducción de la resistencia a la fatiga (ke) es:

$$k_e = \frac{1}{K_f}$$

$$k_e = 0.74$$

Sustituyendo este valor en la ecuación de la resistencia a la fatiga se tiene:

$$S_e = ka * kb * kc * kd * Kf * Se'$$

$$k_a = 4.51 * (509.14)^{-0.265}$$

$$k_a = 0.86$$

$$k_b = 1.24 * d^{-0.107}$$

$$k_b = 0.84$$

³ Joseph E. Shigley, 8va edición, Diseño en Ingeniería Mecánica

$$k_c = 1 - 0.08 * 3.091$$

$$k_c = 0.75$$

$$k_d = 1$$

$$k_f = 1,35$$

$$k_e = 0.74$$

$$Se' = 283,98 MPa$$

$$S_e = 153,7MPa$$

Los esfuerzos sometidos a flexión y torsión se los obtiene con las siguientes ecuaciones:

$$\tau_m = \frac{16*T_m}{\pi*d^3}$$

$$\sigma_a = \frac{32*M_a}{\pi*d^3}$$

$$\sigma_a = \frac{32*413,2}{\pi*0,04^3} = 65,5*10^6 N$$

El factor de seguridad en esta secciones el siguiente:

$$n_f = \frac{S_e}{\sigma_a} = 2.3$$

Con este factor de seguridad se establece que el eje seleccionado es el correcto.

Selección de tipo de rodamientos (chumaceras)

Para la selección de los rodamientos se conocen los siguientes datos, el diseño se lo hace en el rodamiento que soporta más carga que es en el punto B

$$F_{rB} = 4763,69 \ N \rightarrow Carga \ radial \ en \ B$$

 $d_{eje} = 35mm \rightarrow Diametro del eje en B y F$

 $n = 47 rpm \rightarrow Velocidad del eje$

Máquina para 8 horas de trabajo

Como primer paso se determina la carga estática equivalente Po de la siguiente forma:

$$P_o = X_o F_r + Y_o F_a$$
 Ec. 6-70

En este caso la carga axial es despreciable $F_a = 0$ se tiene:

$$\frac{F_a}{F_r} \le e \to X_o = 1$$

$$P_o = X_o F_r$$

La siguiente igualdad se produce ya que la carga axial es despreciable en comparación a la carga real.

$$P = F_r$$

Capacidad de carga estática requerida:

$$C_0 = S_0 P_0$$
 Ec. 6-71

 S_o = Factor de aplicación de carga

Selección de rodamiento en el punto B

$$P_{oB} = F_{rB}$$

$$P_{oB} = 4763,69 \ N$$

$$C_{oB} = S_{oB} * P_{oB}$$

 S_{oB} = 1,2 Máquina con impactos ligeros⁴

Entonces la capacidad de carga estática requerida es:

$$C_{oB} = 5716,42 N$$

La capacidad de carga dinámica requerida es:

$$C = P * \sqrt[p]{\frac{L_{10}*n*60}{1000000*a_1*a_{23}}}$$
 Ec. 6-72

Dónde:

 L_{10} = Duración nominal en horas de servicio

 a_1 = 1 Factor de ajuste de la duración, para una confiabilidad de R = 90

 a_{23} = Factor de condiciones de funcionamiento

p = 3 para rodamientos de bolas

Para obtener a_{23} se tiene que proceder de la siguiente forma:

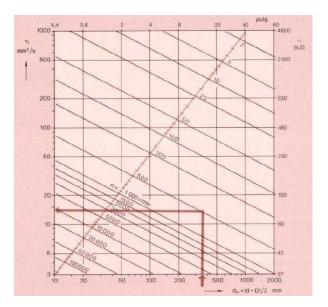
Del catálogo SKF se escoge un rodamiento con la siguiente designación YET 207 y sus propiedades son d=35mm, D=62mm, C=19600, $C_o=15300$, B=14mm

$$d_m = \frac{d+D}{2}$$

$$d_m = \frac{35 + 62}{2} = 48,5$$

En el diagrama del catálogo SKF y la velocidad de 47rpm en el eje $\,$ se determina V_1 para la utilización de aceite mineral se lo encuentra con el valor de d_m

⁴ Joseph E. Shigley, 8va edición, Diseño en Ingeniería Mecánica



 $\textbf{Fig. 6.15} \ Diagrama \ para \ establecer \ el \ valor \ de \ V_1$

Fuente: Catálogo SKF

De la fig. 6,15 se tiene un valor de $V_1 = 225 \ mm^2/s$

Con una temperatura estándar para rodamientos de $40^{0}\mathrm{C}$

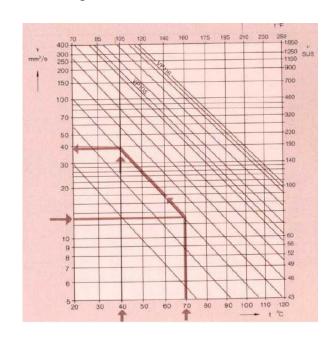


Fig. 6.16 Diagrama para establecer el valor de V

Fuente: Catálogo SKF

Para lo cual el valor de V = 225 entonces se tiene la siguiente relación:

$$K = \frac{V}{V_1} = 1$$

Con este valor de K se determina a23

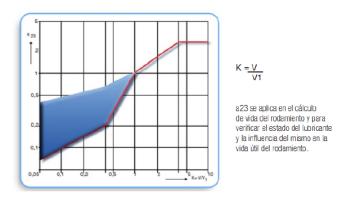


Fig. 6.17 Factor Kappa – cálculo de vida nominal ajustado

Fuente: Catálogo SKF

De la fig. 6.17 se tiene que $a_{23} = 1$

La capacidad dinámica en el punto B es:

$$C = P * \sqrt[p]{\frac{L_{10} * n * 60}{1000000 * a_1 * a_{23}}}$$

Para el valor de L_{10} se selecciona en base a las recomendaciones del manual SKF para el caso de máquinas de 8 horas de trabajo, no totalmente utilizadas.

$$L_{10} = 15000$$

$$C = 4763,69 * \sqrt[3]{\frac{15000*47*60}{1000000*1*1}}$$

$$C = 16598,04 N$$

Las condiciones óptimas para el desempeño del rodamiento son las siguientes:

$$C_{o reg} \leq C_{o calculada}$$

$$C_{reg} \leq C_{calculada}$$

De acuerdo a las condiciones establecidas el rodamiento cumple con las necesidades requeridas para su funcionamiento.

Diseño de los cordones de soldadura

Para determinar la resistencia de los cordones de soldadura se debe tener en cuenta que existen diferentes materiales a ser soldados como es el acero AISI 304 y el A36.

La junta a soldar de los ejes soportes del cilindro de tueste son de acero inox. AISI 304, se selecciona el siguiente electrodo:

INDURA, AWS: E-308L-16 Ø1/8

$$Sut_e = 580MPa$$

$$Sy_e = 425MPa$$

Fuente: http://www.carbunorte.com.ar/electrodos.swf

La tensión de trabajo (σ) deberá ser menor que la tensión del material (σmat) de la soldadura más solicitada, multiplicada por 0,6.

$$\frac{P}{h*l} = \sigma_{adm} \le 0, 6*\sigma_{mat}$$
 Ec. 6-73

Dónde:

P = Carga aplicada (N)

h = Garganta de la soldadura

l = Longitud del cordón

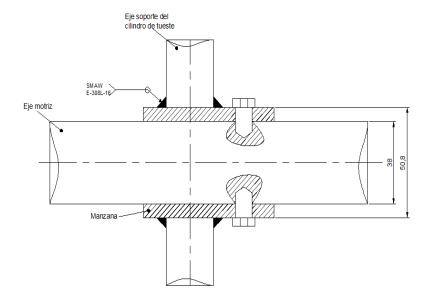


Fig. 6.18 Junta soldada eje soporte y manzana del eje motriz

Fuente: Alex Heredia

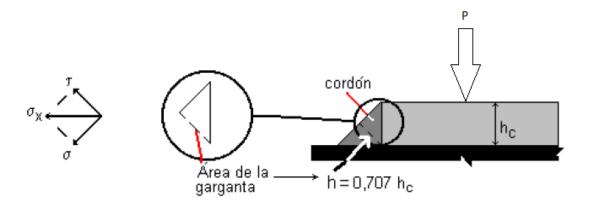


Fig. 6.19 Nomenclatura para cordón de soldadura

Fuente: Departamento de Aeronáutica, Pablo Ringegni

A continuación se determina el esfuerzo admisible para la soldadura con un espesor $h_{\rm c}$ de 4mm.

$$\sigma_{adm} = \frac{F}{A*h} \le 0.6 * \sigma_{mat}$$

$$\sigma_{adm} = \frac{522,23 \, N}{2*\pi * r * (0,707*h_c)}$$

$$\sigma_{adm} = \frac{522,23 \, N}{2*\pi*0,0127*(0,707*0,004)}$$

$$\sigma_{adm} = 2,31 MPa$$

$$\sigma_{adm} \leq \sigma_{mat}$$

$$\sigma_{adm} \le 0.6 * 580$$

$$\sigma_{adm} \leq 348 \, MPa$$

El esfuerzo admisible es menor que el proporcionado por el material de aporte entonces el electrodo seleccionado INDURA, AWS: E-308L-16 Ø1/8 es el adecuado para este tipo de junta.

Para las demás juntas de perfil estructural de acero A36 se las soldaduras se realiza con el electrodo INDURA, AWS: E-7018, las propiedades se encuentran en el **Anexo VII**

Calculo de la chaveta y chavetero

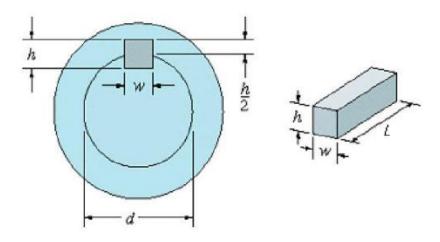


Fig. 6.20 Chaveta rectangular

Como datos se conoce la potencia del motor y su número de revoluciones a la salida del reductor

$$P = 2,31hp = 175,65 \frac{mKgf}{seg}$$

$$n = 72rpm = 7,53 \frac{rad}{seg}$$

$$P = T * n$$

Las chavetas son elementos que usa para sujetar por lo general las poleas y engranes a los ejes.

$$P = F_{chaveta} * r_{eje} * w$$

 $F_{chaveta}$ = Fuerza tangencial en la superficie del eje

W = Velocidad angular

$$F_{chaveta} = \frac{P}{r_{eje} * w}$$

$$F_{chaveta} = \frac{175,65 \frac{mKgf}{seg}}{0,03m * 7,53 \frac{rad}{seg}} = 777,55 Kgf$$

Material para la chaveta

Acero ASTM A36 Sy = $36 \text{ Kpsi} = 25,31 \text{ Kg/mm}^2$

$$S_{sy} = 0.577 * S_{y chaveta}$$

$$S_{sy} = 14.6 \; \frac{Kg}{mm^2}$$

Análisis de la chaveta para estado de cizallamiento

$$\tau_{dise\tilde{n}o} = \frac{F_{chaveta}}{Ac}$$

Con la siguiente ecuación se determina la longitud de la chaveta:

$$l = \frac{F_{chaveta} * n}{t * S_{sy}}$$

De la tabla 7-6 5 se selecciona un tamaño de cuña donde t=6mm, para el diseño se asume un factor de seguridad mínimo de n=2

$$l = \frac{777,55 \, Kgf * 2}{6mm * 14,6 \, \frac{Kg}{mm^2}} = 17,75 \, mm$$

Análisis del chavetero sometido a aplastamiento

Las propiedades del material SAE 1018 del eje son:

$$Sy = 370 \text{ MPa} = 37,72 \text{ Kg/ mm}^2$$

$$\sigma_{aplast} = 0.9 S_y = 33.94 \frac{Kg}{mm^2}$$

Con el esfuerzo de aplastamiento y considerando solo la mitad de la chaveta se recalcula la longitud

$$l = \frac{777,55 \, Kgf * 2}{3mm * 33,94 \, \frac{Kg}{mm^2}} = 15,5 \, mm$$

Con el resultado anterior se establece una longitud de 16mm para que no exista falla en la chaveta ni en el chavetero.

-

⁵ Joseph E. Shigley, 8va edición, Diseño en Ingeniería Mecánica

Pernos sujetadores para las planchas

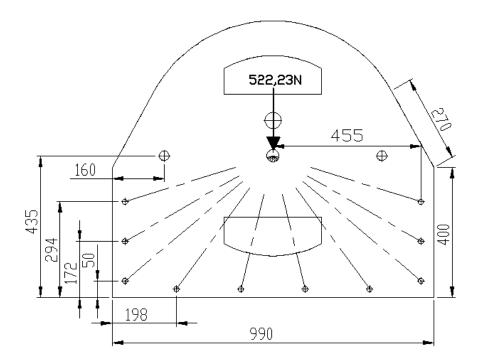


Fig. 6.21 Ubicación de los pernos en la plancha

Fuente: Alex Heredia

En la fig. 6.21 se observa una carga de 522,23 N la cual es la carga de valor máximo de una de las secciones del eje y que ejerce un esfuerzo sobre la plancha.

Determinación del momento:

$$M = F * d$$

$$M = 522,23 N * 0,04m$$

$$M = 20,88 Nm$$

Se toma en consideración que para sujetar la plancha se tiene 10 perforaciones para pernos por lo que la fuerza se divide.

Donde el esfuerzo cortante en cada perno se obtiene con la siguiente ecuación.

$$F' = \frac{V}{N}$$

$$F' = \frac{522,23}{10} = 52,22 \, N$$

Cada perno está sometido a esta fuerza cortante, con la siguiente ecuación se determina el esfuerzo cortante, para lo cual se impone un factor de seguridad de n = 4

$$\tau = \frac{n * F'}{Ac}$$

$$\tau = \frac{4 * 52,22 \, N}{Ac}$$

$$\tau = \frac{208,88 \, N}{Ac}$$

Las características mecánicas del perno a utilizar es: Perno grado SAE 5

$$Sp = 85 \text{ Kpsi} = 587,49 \text{ N/mm}^2$$

$$Sy = 92 \text{ Kpsi} = 635,87 \text{ N/mm}^2$$

Debido a que la fuerza se encuentra en el centro de los pernos el análisis se lo realiza en un perno mediante la siguiente ecuación.

$$F'' = \frac{M * r}{r^2}$$

r =Distancia entre la fuerza y la ubicación del perno

$$F^{\prime\prime} = \frac{20,88 \ Nm * 0,455m}{0,455^2}$$

$$F'' = 45,89 N$$

A continuación se calcula la precarga del perno con la siguiente ecuación:

$$F_i = 0.8 * F_p$$

$$F_p = S_p * A_t$$

$$F_i = 0.8 * 587.49 * A_t$$

$$F_i = 469,99 \frac{N}{mm^2} * A_t$$

Determinación del esfuerzo

$$\sigma = \frac{F_i}{A_t} + \frac{n * c * P}{N * A_t}$$

Dónde:

 F_i =Pretension inicial de los pernos para conexión desmontable

 F_p =Fuerza que pueda desmontar el perno sin deformarse

 $A_t =$ Área de esfuerzo a tensión

P =Fuerza de tracción

n = Factor de seguridad

c =Coeficiente de juntas

N = Número de pernos

Como no se conoce el valor del área se impone un valor de c = 0,4 y se reemplaza los valores en la ecuación anterior

$$\sigma = \frac{469,99 \frac{N}{mm^2} * A_t}{A_t} + \frac{4 * 0,4 * 45,89 N}{10 * A_t}$$

$$\sigma = 469,99 \frac{N}{mm^2} + \frac{73,42 \, N}{1 * A_t}$$

Imponiéndonos que At = Ac, se procede a realizar el diseño estático y según Von Misses se tiene:

$$S_{\nu} = \sqrt{\sigma^2 + 3\tau^2}$$

635,87
$$\frac{N}{mm^2} = \sqrt{\left(469,99 \frac{N}{mm^2} + \frac{73,42 \, N}{1*A_t}\right)^2 + 3\left(\frac{208,88 \, N}{At}\right)^2}$$

$$A_t = 4.3mm$$

Se determina el diámetro nominal el cual es 4mm sin embargo el diámetro es muy pequeño por lo cual se opta por seleccionar uno de 8mm debido que tendrá mayor seguridad.

6.8 ADMINISTRACIÓN

El presente estudio se ha realizado en base a la información existente en la empresa, la cual produce harina, dentro de esto uno de los procesos que se realizan es el tueste del haba, además los ensayos ejecutados en el laboratorio sobre este proceso permiten obtener parámetros para el desarrollo de tablas de adquisición, demostrando los objetivos propuestos anteriormente.

El equipo diseñado se encuentra listo para su posterior construcción mediante la administración de la empresa.

Reducir el Tiempo de operación y precautelar la seguridad del operario: El desarrollo de la tecnología permite la innovación de los procesos de producción existentes creando equipos eficientes con reducción de tiempos y con mejores niveles de seguridad para el personal que se encuentra a cargo de manipular el equipo.

Mejorar la calidad y la cantidad de la producción: Con el diseño de esta máquina tostadora se obtendrá una calidad alta del haba tostada en lo que tiene que ver con su coloración debido a que se tiene una temperatura estable durante todo el proceso de tueste, también se incrementara la producción mediante la reducción del tiempo total del proceso mejorando los ingresos para la empresa.

Dentro del campo industrial es conocido que este tipo de sistemas se encuentran muy inmiscuidos en la industria alimenticia. Razón por la cual es de vital importancia conocer bien este tipo de sistemas.

6.9 PREVISIÓN DE LA EVALUACIÓN

6.9.1 Arranque para operación diaria

A continuación se detalla los pasos a seguir para la puesta en marcha de la tostadora industrial de haba.

- 1. Verificar que las conexiones de entrada de GLP estén sin fuga.
- **2.** Colocar la carga a tostar en la tolva.
- **3.** Encender el motor-reductor colocando el interruptor en la posición ON para proporcionar movimiento a la cámara de tueste.
- **4.** Encender el quemador colocando el interruptor en la posición ON para dar energía calorífica al sistema.
- 5. Precalentar la cámara de tueste hasta alcanzar una temperatura de 45°C.
- **6.** Abrir la compuerta de descarga para que ingrese el producto a la cámara de tueste.
- **7.** Controlar la coloración del grano durante el proceso mediante muestras extraídas del interior de la cámara de tueste.
- **8.** Colocar un recipiente metálico de forma de una canasta que permita que el grano se enfrié.
- **9.** Una vez alcanzada la coloración ideal del grano tostado abrir la compuerta de salida hacia el recipiente.

10. Disminuir la potencia calorífica hasta cargar nuevamente la cámara de tueste con el haba.

6.9.2 Programa de auto-mantenimiento para maquinas nuevas

Para el desarrollo de este mantenimiento preventivo debemos tener en cuenta los siguientes aspectos:

- Limpieza.
- Engrase.
- Seguridad de funcionamiento.
- Ajuste de elementos en movimiento y sus medios de control y vigilancia de su situación.

Con lo cual se podrá mantener a la maquina existente en su punto óptimo u de origen para que esta pueda ser utilizada sin temor de sufrir daño durante su utilización.

A continuación se detalla las tareas de mantenimiento y su frecuencia.

 Tabla 6.19 Programa de auto-mantenimiento

	AUTO-MANTENIMIENTO							
OPERARIO:	MAQUINA. COD.:	,	SECCIÓN	N: PLANTA		EQUIPO: TOSTADORA INDUSTRIAL		
SUBCONJUNT]	Frecuenci	a a realizar	•		Responsabl	Marcha/parad
0	TAREA A REALIZAR	Diari	Semana	Trimestra	Anua	T.R.	e	a
		О	1	1	1			
	Revisar su estado y ajuste a la					10mi		
MOTOR	maquina		X			n	Operario	P
	Revisar su estado y conexiones de					10mi		
QUEMADOR	GLP		X			n	Operario	P
CÁMARA DE						15mi		
TUESTE	Limpiar y sopletear	X				n	Operario	P
						10mi		
CHUMACERAS	Revisar y engrasar			X		n	Operario	P
PLANCHA	Revisar estado de pernos de							
FRONTAL	sujeción		X			5min	Operario	M/P
PLANCHA	Revisar estado de pernos de							
FRONTAL	sujeción		X			5min	Operario	M/P

Fuente: Alex Heredia

BIBLIOGRAFÍA

- Cengel, Y. (2003). Termodinamica (Cuarta edición ed.). Mexico, Mexico: MacGraw.
- Cengel, Y. A. (2007). Transferencia de Calor y Masa (Cuarta edición ed.).
 Mexico: Roig Vásquez.
- 3. Incropera. (1999). Transferencia de calor (Cuarta edición ed.). Mexico: Prentice Hall-Hispano America S.A.
- 4. INEN. (1989). Codigo de Dibujo Técnico. Quito.
- 5. Molina, J. (2008). Apuntes de Control industrial. Quito, E.P.N.
- 6. Mott, R. (1992). Diseño de Elementos de Máquinas (Cuarta edición ed.). Mexico: Printice-Hall.
- 7. Niño, I. V. (2005). Guia agronomica, Cultivo del Haba.
- 8. Norton, R. (2000). Diseño de Maquinaria. Mexico: McGraw.
- 9. Perry, R. (1999). Manual del Ingeniero químico (Sexta edición ed.). Mexico: McGraw.
- 10. S.K.F. (1982). Catálogo de Selección de rodamientos. Italia: SKF.
- 11. Shigley, J. (1989). Diseño en Ingeniería Mecánica. Mexico: McGraw.

12. Internet

- www.agrorural.gob.pe.
- www.bdigital.unal.edu.co/2302/1/40046036.20091.pdf.
- repositorio/revistas_ZootecniaTropical/zt2203/art/sivoli_l.htm.
 htt://sian.inia.gob.ve.

- espol.edu.ec. http://www.dspace.espol.edu.ec/bitstream/123456789/7693/1/Tesis.pdf
- http://www.ingetecsa.com/inicio.php?opc=3
- http://biblioteca.epn.edu.ec/catalogo/fulltext/CD-3341.pdf
- http://www.tzulin.com/es-product-3.htm
- http://www.nord.com
- http://www.E&Mcombustion.com

ANEXO A I

ZONAS DE CULTIVO DE HABAS EN EL ECUADOR



ANEXO A II FORMATO DE RECOLECCIÓN DE DATOS



UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO

FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS

ENSAYO#:	0	LUGAR:	Lab. Fac. I.C.M
FECHA:	28/10/2011	EJECUTOR:	Alex Heredia

ENSAYO

	L I (DI)	110		
ENTRADA DEL P	RODUCTO	SALIDA DEL PRODUCTO		
Tipo de haba:	Haba tierna	Peso (Kg)	0,48	
Velocidad cámara de tueste(rpm) :	46,7			
Peso (Kg):	1,82	Temperatura final ⁰ C	90	
Coloración:	Verde claro			
Humedad inicial (Kg H2O/Kg haba):	14			
Presión GLP (bar)	1	Coloración	Gris obscuro	
Temperatura de precalentamiento ⁰ C:	40			
Tiempo de precalentamiento (min)	4			

#	Tiempo (min.)	Temperatura (⁰ C)	Humedad (%)	Consumo de combustible (Kg)	Observaciones
1	3	60	100	29.2	Vap. baja
2	7	64	100		Vap. baja
3	10	74	100		Vap. alta
4	12	80	100		Vap. alta
5	17	90	100		Vap. max
6	20	90	100		Vap. max
7	27	90	100		Vap. max
8	31	90	100		Vap. max
9	38	90	100		Vap. max
10	44	90	100		Desintegración del haba
11	50	90	100		Desintegración del haba
12	55	90	100	28.5	Salida



precalentamiento (min)

UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO

FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS

ENSAYO#:	1	LUGAR:	Lab. Fac. I.C.M
FECHA:	31/10/2011	EJECUTOR:	Alex Heredia

ENSAYO

	22.	151110			
ENTRADA DEL P	PRODUCTO	SALIDA DEL	SALIDA DEL PRODUCTO		
Tipo de haba:	Haba seca				
Velocidad cámara de	46,7	Peso (Kg)	1,2		
tueste(rpm):					
Peso (Kg):	1,36				
Coloración:	Beige				
Humedad inicial (Kg		Temperatura final ⁰ C	90		
H2O/Kg haba):	14				
Presión GLP (bar)	0,5	Coloración	Dorada		
Temperatura de					
precalentamiento ⁰ C: 40					
Tiempo de		7			

				Consumo de	
#	Tiempo	Temperatura	Humedad	combustible	Observaciones
	(min.)	(°C)	(%)	(Kg)	
1	6	45	90	9,599	Tostando
2	7,3	50	100	9,607	Tostando
3	9,3	60	100	9,611	Vap. baja
4	11	66	100	9,613	Vap. baja
5	12	74	100	9,617	Vap. baja
6	16	80	100	9,624	Vap. max
7	19	82	100	9,630	Salida



precalentamiento

(min)

UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS

ENSAYO#:	2	LUGAR:	Lab. Fac. I.C.M
FECHA:	01/11/2011	EJECUTOR:	Alex Heredia

ENSAYO

ENTRADA DEL	ENTRADA DEL PRODUCTO		PRODUCTO
Tipo de haba:	Haba seca		
Velocidad cámara de	46,7	Peso (Kg)	1,15
tueste(rpm):			
Peso (Kg):	1,36		
Coloración:	Beige		
Humedad inicial (Kg		Temperatura final ⁰ C	90
H2O/Kg haba):	14		
Presión GLP (bar)	1	Coloración	Dorada
Temperatura de			
precalentamiento ⁰ C:	40	Cas	
Tiempo de			174

#	Tiempo (min.)	Temperatura (°C)	Humedad (%)	Consumo de combustible (Kg)	Observaciones
1	3	60	90	28.9	Tostando
2	5	76	100		Vap. baja
3	7	88	100		Vap. max
4	10	92	100	28.6	Salida



UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS

ENSAYO#:	3	LUGAR:	Lab. Fac. I.C.M
FECHA:	07/11/2011	EJECUTOR:	Alex Heredia

ENSAYO

ENTRADA DEL P	RODUCTO	SALIDA DEL PRODUCTO	
Tipo de haba:	Haba seca	Deep (We)	266
Velocidad cámara de tueste(rpm) :	46,7	Peso (Kg)	2,66
Peso (Kg):	2,90		
Coloración:	Beige	Temperatura final ⁰ C	92
Humedad inicial (Kg H2O/Kg haba):	14		
Presión GLP (bar)	1	Coloración	Dorada
Temperatura de precalentamiento ⁰ C:	40	EXX	
Tiempo de precalentamiento (min)	4	70 30	

#	Tiempo	Temperatura (⁰ C)	Humedad	Consumo de combustible	Observaciones
	(min.)	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •	(%)	(Kg)	
1	4	40	90	28.65	Tostando
2	7	50	100		Vap. baja
3	10	64	100		Vap. max
4	12	70	100		Vap. max
5	14	80	100		Vap. max
6	16	84	100		Vap. max
7	19	86	100		Vap. max
8	21	88	100		Vap. max
9	24	90	100		Vap. max
10	26	90	100	28.5	Vap. max
		l .		L	I.



UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO

FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS LUGAR: **ENSAYO#:** Lab. Fac. I.C.M Alex Heredia FECHA: 07/11/2011 **EJECUTOR:**

ENSAYO

ENTRADA DEL PI	RODUCTO	SALIDA DEL PRODUCTO			
Tipo de haba:	Haba seca				
Velocidad cámara de tueste(rpm) :	46,7	Peso (Kg)	2,6		
Peso (Kg):	2,9				
Coloración:	Beige	Temperatura final ⁰ C	92		
Humedad inicial (Kg H2O/Kg haba):	14				
Presión GLP (bar)	0,5	Coloración	Dorada		
Temperatura de precalentamiento ⁰ C:	40	产生类	6		
Tiempo de precalentamiento (min)	4				

Y	X X	2
6	4	
3	A V	10
7		-

	REGISTRO DE LA OPERACIÓN DE TUESTE									
#	Tiempo (min.)	Temperatura (°C)	Humedad (%)	Consumo de combustible (Kg)	Observaciones					
1	5	30	90	9.633	Tostando					
2	6	36	90	9.648	Tostando					
3	8	40	90	9.653	Tostando					
4	10	44	100	9.658	Vap. Min.					
5	13	52	100	9.663	Vap. Min.					
6	15	56	100	9.667	Vap. Min.					
7	17	60	100	9.671	Vap. Med.					
8	19	72	100	9.674	Vap. Med.					
9	21	80	100	9.678	Vap. Max.					
10	24	84	100	9.683	Vap. Max.					
11	27	88	100	9.689	Vap. Max.					
12	29	88	100	9.693	Vap. Max.					
13	31	88	100	9.696	Vap. Max.					



UNIVERSIDAD TÉCNICA DE AMBATO FACULTAD DE INGENIERÍA CIVIL Y MECÁNICA CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA ENSAYO DEL TUESTE DE HABAS



DATOS INFORMATIVOS

ENSAYO#:	5	LUGAR:	Lab. Fac. I.C.M
FECHA:	06/12/2011	EJECUTOR:	Alex Heredia

ENSAYO

ENTRADA DEL PR	RODUCTO	SALIDAD DEL PRODUCTO			
Tipo de haba:	Haba seca				
Velocidad cámara de tueste(rpm) :	46,7	Peso (Kg)	6,85		
Peso (Kg):	7				
Coloración:	Beige				
Humedad inicial (Kg		Temperatura final ⁰ C	92		
H2O/Kg haba):	14				
Presión GLP (bar)	1	Coloración	Dorada		
Temperatura de precalentamiento ⁰ C:	40	E A X			
Tiempo de precalentamiento (min)	4				

#	Tiempo (min.)	Temperatura (⁰ C)	Humedad (%)	Consumo de combustible (Kg)	Observaciones
π	(111111.)	(C)	(/0)	combustible (Rg)	Observaciones
1	5	36	90	24.7	Tostando
2	7,45	40	100		Tostando
3	12,27	62	100		Tostando
4	15,25	60	100		Vap. Baja
5	18,14	72	100		Vap. max
6	23,3	90	100		Vap. max
7	26,38	92	100		Vap. max
8	31,52	92	100		Vap. max
9	36,44	92	100		Vap. max
10	41,26	92	100	24.5	Vap. max

ANEXO A III PROPIEDADES TERMO FÍSICAS DE LA MATERIA

Apéndice A • Propiedades termofísicas de la materia

839

TABLA A.4 Propiedades termofísicas de gases a presión atmosféricaº

$T \qquad \rho \ (K) \qquad (kg/m^3)$		$\frac{c_p}{(\mathbf{kJ/kg \cdot K})}$	$\frac{\boldsymbol{\mu} \cdot 10^7}{(\mathbf{N} \cdot \mathbf{s}/\mathbf{m}^2)}$	$v \cdot 10^6$ (m ² /s)	$\frac{k \cdot 10^3}{(W/m \cdot K)}$	$\frac{\alpha \cdot 10^6}{(\text{m}^2/\text{s})}$	Pr	
Aire								
100	3.5562	1.032	71.1	2.00	9.34	2.54	0.786	
150	2.3364	1.012	103.4	4.426	13.8	5.84	0.758	
200	1.7458	1.007	132.5	7.590	18.1	10.3	0.733	
250	1.3947	1.006	159.6	11.44	22.3	15.9	0.720	
300	1.1614	1.007	184.6	15.89	26.3	22.5	0.707	
350	0.9950	1.009	208.2	20.92	30.0	29.9	0.700	
400	0.8711	1.014	230.1	26.41	33.8	38.3	0.690	
450	0.7740	1.021	250.7	32.39	37.3	47.2	0.686	
500	0.6964	1.030	270.1	38.79	40.7	56.7	0.68	
550	0.6329	1.040	288.4	45.57	43.9	66.7	0.68	
600	0.5804	1.051	305.8	52.69	46.9	76.9	0.683	
650	0.5356	1.063	322.5	60.21	49.7	87.3	0.69	
700	0.4975	1.075	338.8	68.10	52.4	98.0	0.69	
750	0.4643	1.087	354.6	76.37	54.9	109	0.70	
800	0.4354	1.099	369.8	84.93	57.3	120	0.70	
850	0.4097	1.110	384.3	93.80	59.6	131 .	0.71	
900	0.3868	1.121	398.1	102.9	62.0	143	0.72	
950	0.3666	1.131	411.3	112.2	64.3	155	0.72	
1000	0.3482	1.141	424.4	121.9	66.7	168	0.72	
1100	0.3166	1.159	449.0	141.8	71.5	195	0.72	
1200	0.2902	1.175	473.0	162.9	76.3	224	0.72	
1300	0.2679	1.189	496.0	185.1	82	238	0.71	
1400	0.2488	1.207	530	213	91	303	0.70	
1500	0.2322	1.230	557	240	100	350	0.68	
1600	0.2177	1.248	584	268	106	390	0.68	

ANEXO A IV SELECCIÓN DEL QUEMADOR

EM-5 G2 / EM-8 G2 EM-15 G2 / EM-20 G2

Quemador Gas 2 Marchas de 23 a 232 kW





SS/37 C EE Directus de Mâguiras SO/386C EE Mredus Aparakos de Gas 7,373 C EE Directus Bala Tendón SS/336C EE Directus Congalibilidad (Bedronagrálica



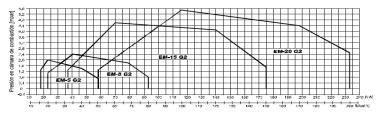
Dimensiones del quemador

Descripción Técnica

- Quemador compacto de gas, totalmente automático con funcionamiento a dos marchas con regulación del aire por servomotor. El quemador lleva incorporado el programador, motor, ventilador, regulación de aire, pieza intermedia para gas con cabezal de combustión adecuado para cada dase de gas a emplear.
- > Mgilanda de llama por sistema de ionización.
- > Control de funcionamiento de ventilador por presostato de aire.
- > La rampa de gas se suministra totalmente montada, y compuesta por:
 - Dos el extroválvulas de regulación y una de seguridad.
 - Presostato de minima de gas.
 - · Filtro estabilizador de gas.

Dimensiones EM-5 G2 / EM-8 G2 / EM-15 G2 / EM-20 G2

								imens	iones	en mr	N								
Modelo	В	C	D	E	F	G	Н		L	М	N	0	P	TC	TL	R1	R2	R3	R4
BM-5 G2	158	171	90	43	305	211	63	130	160	130	100	30	M8	89	149	133	200	275	258
BM-8 G2	158	171	90	43	305	211	63	130	160	130	100	30	M8	89	149	138	220	351	275
BM-15 G2	179	189	107	52	339	248	70	160	170	150	120	30	M8	134	254	168	280	411	308
BM-20 G2	179	189	125	78	369	248	70	•	226	170	135	40	M10	163	283	173	280	411	334



MOTA: Los quemadores se suministran para Gas Natural. Para GLP u otro tipo de gas hay que especificarlo.

Características técnicas

Modelo	EM-5 G2	EM-8 G2	EM -15 G2	EM -20 G2
Potencia [kW] *	18 / 23 - 58	24 / 41 - 93	35 / 70 - 174	64 / 116 - 232
Consumo máximo [Nm³/h G.N.]	1,8 / 2,3 - 5,8	2,5 / 4,1 - 9,4	3,5 / 7 - 17,4	6,4 / 11,6 - 23,2
P mín. entrada rampa G.N. [mbar]	16	17	20	26
Consumo máximo [Nm³/h G.L.P.]	0,7 / 0,9 - 2,3	0,9 / 1,6 - 3,6	1,3 / 2,7 - 6,5	2,5 / 4,5 - 9
P mín. entrada rampa G.L.P. [mbar]	31	25	32	23
Motor [kVV]	0,075	0,075	0,11	0,20
Rampa de gas (RD)	R 1/2"	R34" - FS 25	R 1" - FS 25	R 1" - FS 25
Alimentación eléctrica [V]		1 × 220	∨ 50Hz	
Peso [kg]	12	12	13	14

^{*} Mín. 1º Marcha / Mín. 2º Marcha - Máx. 2º Marcha

ANEXO V SELECCIÓN DE MOTOR REDUCTOR

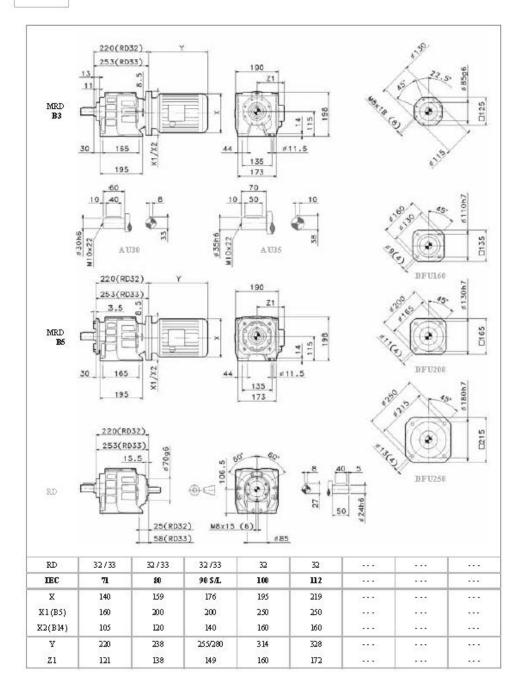






RD 32 - 33

DIMENSIONES



ANEXO VI SELECCIÓN DE CADENA Y CHUMACERA

TABLA DE DIMENSIONES

DE LAS CADENAS ANSI SENCILLAS

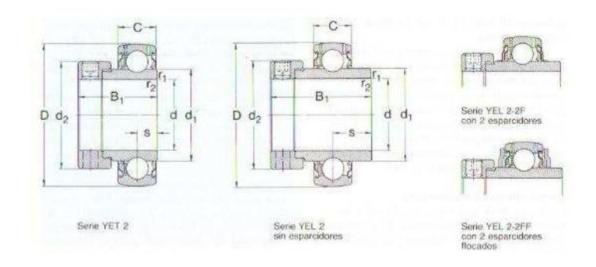
En pulgadas. El paso figura tanto en pulgadas como en milímetros. Para convertir a milímetros cualquier otra dimensión, multiplíquese por 25.4





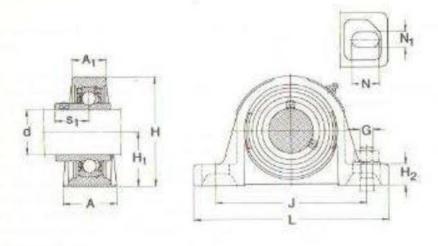
CADENA NUMERO	PASO "P"	LARGO RODILLO "W"	DIAMETRO RODILLO "D"	DIAMETRO PASADOR "C"	GRUESO CHAPETA "F"	ANCHO CHAPETA "H"	М.	LIMITE DE ROTURA Lbs.	PESO Lbs. POR PIE 30.5 cms.
25	1/4" * 6.35 mm	0.125	0.130	0.0905	0.030	0.234	0.188	0.875	0.09
35	3/8" * 9.52 mm	0.187	0.200	0.141	0.050	0.350	0.267	2.100	0.21
40	1/2" 12.7 mm	0.312	0.312	0.156	0.060	0.466	0.380	3.700	0.42
50	5/8" 15.87 mm	0.375	0.400	0.200	0.080	0.584	0.460	6.100	0.69

ESPECIFICACIONES DE RODAMIENTOS Y CHUMACERAS DE PISO SKF



Dim d	ensio	d ₂	D	B.,	C	9	f _{1,2}	Capaci de cars dinam. C ³⁾		Carga limite de fatiga	Masa Roda miento		s con 2 éspar- cidores	cidores
mm					34.8		min	N	7.10M(I)	N	kg	-	STATISTICS.	flocados
	New York	outs.	ME	dos	2.00	1970	oscial.		03493	DASA.	SOR	E/At-Glober	CECTO	
12	24,2	28,6	40	28,6	12	6,5	0,3	7 350	4 750	140	0,13	YET 203/12	-	-
15	24.2	28,6	40	28,6	12	6,5	0,3	7 350	4 750	140	0,12	YET 203/15	-	-
17	24,2 24,2	28,6 28,6	40 40	28,6 37,3	12	6,5 13,9	0,3	7 350 7 350	4 750 4 750	140 140	0,11 0,13	YET 203 YEL 203	YEL 203-2F	YEL 203-2FF
20	29,2 26,2	33 33	47 47	31 43,7	14 14	7,5 17,1	0,6 0,6	9 800 9 800	6 550 6 550	196 196	0,16 0,19	YET 204 YEL 204	YEL 204-2F	_ YEL 204-2FF
25	33,7 33,7	37.4 37.4	52 52	31 44,4	15 15	7,5 17,5	0,6 0,6	10 800 10 800	7 800 7 800	232	0,1B 0,23	YET 205 YEL 205	YEL 205-2F	YEL 205-2FF
30	39.7 39.7	44,2 44,2	62 62	35,7 48,4	18 18	9 18,3	0,6 0,6	15 000 15 000	11 200 11 200	335 335	0,30 0,36	YET 206 YEL 206	YEL 206-2F	- YEL 206-2FF
35)	46,1 46,1	55,6 55,6	72 72	38,9 51,1	t9 19	9,5 18,8	1	19 600 19 600	15 300 15 300	455 455	0,49 0,55	YET 207 YEL 207	YEL 207-2F	YEL 207-2FF
40	51,8 51,8	60,3 60,3	80	43,7 56,3	21 21	11 21,4	1	23 600 23 600	19 000 19 000	560 560	0,62 0,70	YET 208 YEL 208	YEL 208-2F	YEL 208-2FF
45	56,8 56,8	63,5 63,5	85 85	43,7 56,3	22	11 21,4	1	25 500 25 500	21 600 21 600	640 640	0,65 0,74	YET 209 YEL 209	YEL 209-2F	_ YEL 209-2FF
50	62,5 62,5	69,9 69,9	90 90	43.7 62,7	22 22	11 24,6	1	27 000 27 000	23 200 23 200	695 695	0,73 0,89	YET 210 YEL 210	YEL 210-2F	YEL 210-2FF
55	69.1 69.1	76,2 76,2		48,4 71,4	25 25	12 27,8	1	33 500 33 500	29 000 29 000	865 865	0.98 1,20	YET 211 YEL 211	YEL 211-2F	YEL 211-2FF
60	75,6	83,7	110	77,8	26	31	1,5	40 500	36 000	1 060	1,60	YEL 212	YEL 212-2F	YEL 212-2FF

Soportes de pié con rodamientos Y, fundición d 12-100 mm



Dim	ennsi	ione	8										Masa	Designacion Unidad ¹⁾	Soporte	Rodamiento Y
d	A	A ₁	н	Н,	Hz	J min	J max	L	N	N ₁	G	N ₁		completa		
mm													kg	2		
12	32	18	56	30,2	14	88	106	127	20,5	11,5	10	22,1 15,9	0,54 0,52	SY 12 FM SY 12 TF	SY 503 M SY 503 M	YET 203/12 YAR 203/12-2F
15	82	16	56	30,2	14	88	108	127	20,5	11,5	10	22,1 15,9	0,53 0,51	SY 15 FM SY 15 TF	SY 503 M SY 503 M	YET 203/15 YAR 203/15-2F
17	32	18	56	30,2	14	88	106	127	20,5	11,5	10	22,1 23,4 15,9	0,52 0,54 0,50	SY 17 FM SY 17 WM SY 17 TF	SY 503 M SY 503 M SY 503 M	YET 203 YEL 203 YAR 203-2F
20	32	20	64	33,3	14	88	106	127	20,5	11,5	10	23,5 26,6 18,3 20,5	0,59 0,62 0,57 0,57	SY 20 FM SY 20 WM SY 20 TF SY 29 KG	SY 504 M SY 504 M SY 504 M SY 504 M	YET 204 YEL 204 YAR 204-2F 362004 BTN
25	36	21	70	36,5	36	94	110	130	19,5	11,5	10	23,5 26,9 19,8 20,5	0.73 0.78 0.73 0.72	5Y 25 FM SY 25 WM SY 25 TF SY 25 KG	SY 505 M SY 505 M SY 505 M SY 505 M	YET 205 YEL 205 YAR 205-2F 362005 BTN
30	40	25	82	42,9	17	108	127	152	23,5	14	12	26,7 30,1 22,2 23	1,10 1,20 1,10 1,15	SY 30 FM SY 30 WM SY 30 TF SY 30 KG	SY 506 M SY 506 M SY 506 M SY 506 M	YET 206 YEL 206 YAR 206-2F 362006 BTN
35	45	27	9/3	47,6	19	119	133	160	21	14	12	29,4 32,3 25,4 24,5	1,55 1,60 1,45 1,45	SY 35 FM SY 35 WM SY 35 TF SY 35 KG	SY 507 M SY 507 M SY 507 M SY 507 M	YET 207 YEL 207 YAR 207-2F 062007 B
40	48	30	99	49,2	19	125	146	175	24,5	14	12	32,7 34,9	1,85	SY 40 FM SY 40 WM	SY 508 M SY 508 M	YET 208 YEL 208

ANEXO VII

PROPIEDADES MECÁNICAS DEL METAL DEPOSITADO Y DE PERFILES ESTRUCTURALES

INDURA 7018-AR

Clasificación AWS: E-7018 / E-4918

- Electrodo para acero al carbono.
- Revestimiento bajo hidrógeno con hierro en polvo. Color gris
- Toda posición
- Corriente continua, electrodo positivo

Descripción

Electrodo de bajo contenido de hidrógeno.

Se caracteriza por depósitos de calidad radiográfica, arco fácil de establecer, excelentes características operativas, fácil desprendimiento de escoria y excelente presentación.

Usos

Se recomienda para trabajos donde se requiera una alta calidad radiográfica.

Aplicaciones típicas

- Construcción
- Reparación de buques
- Plataformas petroleras
- Carierias, etc.

Procedimiento para soldar

Para soldaduras de filetes horizontales y trabajo de soldadura en sentido vertical descendente, debe usarse un arco corto. No se recomienda la técnica de arrestre.

En soldadura en posición sobrecabeza de be usarse un arco corto con ligero movimiento oscilatorio en la dirección de avance.

Debe evitarse la oscillación brusca del electrodo. Para mayores detalles ver página 33. Observe las recomendaciones para almacenaje de los electrodos, página 20.

C 0,09%; Mn 1,05%; Si0,55%; P 0,020%; S 0,015%										
Caracter r sticas t r pi	cas del metal dep	ositado (según nor	ma AWS: A5.1/A5.1M-0	4):						
Resultados de pruebas de tracción Requerimientos Energía Absorbida Requerimientos on probetas de metal de aporte Ch-v										
Resistencia a la trac Limite de fluencia Alargamiento en 50	:475 MPa	490 MPa 400 MPa 22%	135J a -30 ° C	27J a -30°C						
Amperajes recome	ndados:									
Diámetro	Longitud	1	Amperaje	Electrodos						
тт	mm	mín.	máx.	x kg aprox.						
2,4	300	60	110	52						
32	350	100	160	26						
م د				19						
4,0	350	130	210	19						

INDURA 308L

- Clasificación AWS: E-308L-16
- Electrodo para aceros inoxidables austeníficos
- Revestimiento rutilico. Color blanco
- Toda posición

- Corriente continua, electrodo positivo o corriente atterna
- Resistente a la corrosión intergranular.

Descripción

El electrodo 308L posee un revestimiento rutílico, lo que lo hace apto para soldar con CA o CC, electrodo positivo.

Este electrodo se caracteriza por un arco estable de transferencia spray, cuyo depósito es de excelente forma y apariencia.

La escoria se desprende fácilmente, además de tener muy buena reanudación de arco por lo que se aconseja usarlo en soldadura intermitente.

El depósito es de apero inoxidable austerítico.

Usos

El electrodo 308 L ha sido diseñado principalmente para soldaraceros inoxidables austeníticos con un contenido extrabajo de carbono.

El contenido máximo de 0,04% de carbono según normas AWS, evita la formación de carburos y la precipitación de ellos en los bordes de grano, dando así una excelente protección contra la corrosión intergranular.

Se recomienda especialmente para aplicaciones resistentes a la corrosión, cuando hay posibilidad de "picadura", producida por los ácidos sulfúricos y sulfurosos, sulfito y soluciones de celulosa.

Aplicaciones típicas

- Aceros inox. 304, 304L, 308, 308L, 321, 347, 348.
- Equipos químicos y petroquímicos
- Estanques que contengan productos químicos corrosivos

C 0,02%; Mn 0,63	%; 8i0,76%; P0,0	25%; 80,008%; C r	18,7%; Ni 10,0%;	; Mo 0,18%
Caracter r sticas t r p	icas del metal depos	itado (según norma /	AWS: A5.4/A5.4M-	06):
Resultados de prue con probetas de ma		Requer	rimientos	
Resistencia a la trad Alargamiento en 50	mm : 41%	520 MF 35%	¹a	
Amperajes recome	ındados:			
Diámetro	Longitud	Amp	eraje	Electrodos
mm	mm	mín.	méx.	x kg exprox.
2,4	300	60	90	59
		90	120	31
3,2	350	90	120	~ .
•	350 350	120	150	21





ESPECIFICACIONES GENERALES

Calidad del accos: DIN 17100

51 572 A5114 A526

Medidas: 20 - 100 mm Expess: 5 - 12 mm



MORNA INTERNA

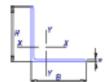
Omensones y Televanea:

Bajo Norma : DIN 10.23 Long tud: -0 mm -1.00 mm

	PESO	ARIEA
DESCRIPCION	kgión	an 2
AF2000	5.36	LII
AF2530	6.73	L=3
AF25304	947	Les
A73003	816	1.7%
AF300%	10.00	227
AF =000	11.0-	235
AF =400=	16.52	100
AF =005	12.60	179
AF =40%	20.91	
AFS000	13.49	296
AFS0004	19.36	100
AFS00S	22.62	-4
AF50006	26.00	240
AF 600%	12.52	691
AF6536	35.0-	255
AF 700%	10.20	A 13
AF7536	-0.60	966
AF econe	\$7.79	D.3
AF 10000S	54.60	11.75
AT 100000	71.7	5.5
Af Iggsto	90	10.2
Af 1000012	105.0	29.7

APLICACIONES

- Forces med¥eces
- Nuchles metällens.
- Capatolo Nd.ii co





Laminados: Vigas



ESPECIFICACIONES GENERALES

Largo Standard: 6 m

Espesor: Según dimensiones
Recubrimiento: Negro
Calidad del acero: AETM A36
DIN 17100 ST 372

Dimensiones acorde: DIN 1026
HEB
Longitud: -0

NORMA INTERNA

+100 Dimensiones acorde: DIN 1025-2

-0

+100

IPE

UPN

Longitud:

Longitud: -0 +100 Dimensiones acorde: DIN 1025-5

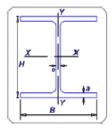
APLICACIONES

- Estructuras
- Soporte de polipaste en puentes grúas o tecles
- Puentes
- Rieles

■VIGAS HEB



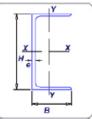
	Altura	Ancho ala	Esp. ala	Esp. Alma	Peso	Peso	Wx	Wv
Descrip.	н	В	e	e	P	P	wx	***
	mm	mm.	mm.	mm.	kg/m	kg/6m	cm3	cm3
HEB 100	100	100	10	6	20.4	122.4	90	33
HEB 160	160	160	13	8	42.6	255.6	311	111
HEB 200	200	200	15	9	613	367.8	570	200
HEB 240	240	240	17	10	83.2	499.2	938	327
HEB 300	300	300	19	11	117	702	1680	571



■VI	GAS	UPN
-----	-----	-----



	Altura	Ancho ala	Esp. ala	Esp. Alma	Peso	Peso	Wx	Wy
Descrip.	н	В	e	e	P	P	w	wy
	mm	mm.	mm.	mm.	kg/m	kg/6m	cm3	cm3
LPN80	80	45		6	8.64	51.84	26.5	6.36
UPN 100	100	50		6	10.6	63.6	412	8.49
UPN 120	120	95		7	13.4	80.4	607	11.1
UPN 160	160	65		7.5	18.8	112.8	116	18.3
UPN 180	180	70		8	22	132	150	22.4
UPN 200	200	75		8.5	25.3	151.8	191	27
UPN 240	240	85		9.5	33.2	199.2	300	39.6
UPN 300	300	100		10	46.2	277.2	535	67.8









ESPECIFICACIONES GENERALES

Calidad del acero: ASTM A86

DIN 17100 ST 37.2

1/2" - 4" Medidas: 1/8" - 1/2" Espesores:



NORMA INTERNA

Longitud:

0 +100

Dimensiones acorde a la norma: DIN 1017-1

APLICACIONES

- Somier camas
- Cerrajería en general (puertas, ventanas, rejas)
- Estructuras en general
- Muebles metálicos

