HIPOTESIS DE CALCULO:

- 1. Intercambiador de calor tubular de tubos lisos (sin aletas)
- 2. Flujo de gases de combustión de biomasa dentro de tubos
- 3. Flujo cruzado de aire externo a tubos
- 4. Distribución de tubos alineados

5. Calor a intercambiar con el aire: 52.500 kcal/h

6.Temperatura de entrada de gases al Calentador de aire °C : 400

7. Temperatura de salida de gases del Calentador de aire °C : 200

20 8. Temperatura de entrada de aire al Calentador de aire °C :

9. Temperatura de salida del aire del Calentador de aire °C : 70

10. Tubo o caño elegido: diámetro externo m Espesor mm: 2,0 0.0603

DESARROLLO DEL CÁLCULO:

Calor ingresado al Calentador de aire en los gases	105000 kcal/h
Calor intercambiado al aire	52500 0 kcal/h

	Tomporatura	nases entrada	al CA
--	-------------	---------------	-------

Temperatura gases salida del CA

Temperatura aire de entrada al CA

Caudal de gases ingresado

Caudal de aire ingresado

Calor especifico medio gases

Calor especifico medio aire

Temperatura aire salida

Temperatura media logaritmica

Coeficiente medio de transmision de calor global

Calor transferido al aire

Superficie de intercambio de calor necesaria

Diametro interno tubos

Velocidad lado gases Estimada

400 °C

200 °C

20 °C

781 m3N/h

3365 m3N/h

0,336 kcal/m3

0,312 kcal/m3

70,0 °C 247,5 °C

13.99 kcal/m2h°C

52500 kcal/h

15,2 m2

0.0563 m

3 m/s

(Valor cercano aproximado elegido)

(Entre 400 y 200 °C - Dato de tablas)

(entre 20 y 70 °C - Dato de tablas)

Velocidad lado aire Estimada	7 m/s	(Valor cercano aproximado elegido)
Seccion de pasaje de gases (dentro de caños) Seccion unitaria interna del caño Cantidad de caños calculada	0,0723 m2 0,0025 m2 29,1 caños	Zona interior de caños pasando gases
Cantidad de caños elegida	32 caños 0,177 m2/m	
Superficie unitaria interna del caño elegido Longitud de caños	0,177 mz/m 86 m	
Longitud unitaria del caño	2,68 m	
Velocidad lado gases corregida	2,7 m/s	
Seccionde pasaje de aire (fuera de caños)		
Ancho de pasaje de aire	0,3703 m	Zona exterior de caños con aire en flujo cruzado (2 pasos)
Diametro externo del caño	0,0603 m	Ancho: 4 caños de 60,3 x 2 mm de espesor con paso 90 mm
Paso longitudinal entre caños	0,09 m	(Adoptado)
Paso transversal entre caños	0,09 m	(Adoptado)
Cantidad de caños en el ancho de pasaje	4 uni	(Adoptado)
Espacio entre caño externo y pared cierre de pasaje	0,02 m	(Adoptado)
Cantidad de pasajes de aire	2	(Adoptado)
Seccion de pasaje de aire fuera de caños	0,1731 m2	
Velocidad corregida de aire	5,4 m/s	
Profundidad de pasaje de aire	0,730 m	_
Cantidad de caños en la profundidad	8,0 caños	
Coeficiente medio de transmision de calor lado gases	23,0 kcal/m2h°C	Valor calculado para gases a 3 m/s
Coeficiente medio de transmision de calor lado aire	58,0 kcal/m2h°C	Valor calculado para aire a 7 m/s
Factor de ensuciamiento adoptado	0,0040 m2h°C/Kcal	(Adoptado)
Coeficiente medio de transmision de calor lado gases	21,14 kcal/m2h°C	Estimado como 23 *(2,7/3) ^{0,8} 21,14
Coeficiente de transmision de calor lado aire	49,51 kcal/m2h°C	Estimado como 58 * (5,4/7) ^{0,61} 49,51
Coeficiente medio de transmision de calor global	13,99 kcal/m2h°C	Estimado como 1/ (1/21,14 + 1/49,51 +0,004)

ESQUEMA DEL INTERCAMBIADOR DE CALOR

Vista en elevación

vista en planta

UN cuerpo de 32 caños de 2,7 m entre placas extremas

con un paso de gases dentro de los caños y dos pasos de aire de 1,35 m entre placas cada uno, (paso superiro e inferior), en flujo cruzado fuera de los caños

Distribución de caños vista en planta

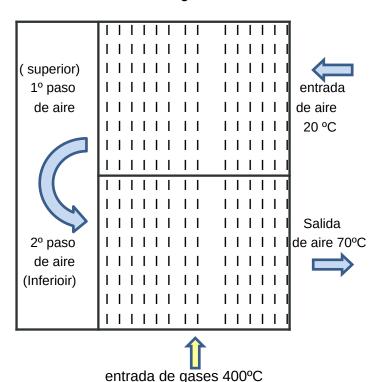
salida de aire	0	0	0	0	0)	0	0	1
1º Paso	0	0	0	0	0)	0	0	entrada de aire
ancho 370 mm	0	О	О	О	О	C)	О	Ο	entrada de aire
de pasaje	0	О	О	О	О	C)	О	0	

8 caños de 60,3 mmm con paso longitudinal 90 mm profundidad 730 mm

4 caños de 60,3 mmm con paso transversal 90 mm ancho 370 mm



salida de gases 200°C



vista en planta

0	0	0	0	0	0	0	0	
0	Ο	0	0	Ο	Ο	О	Ο	
0	Ο	0	0	Ο	0 0 0	О	Ο	
0	О	Ο	О	0	Ο	Ο	Ο	