# UNIVERSIDAD POLITÉCNICA SALESIANA SEDE QUITO

CARRERA: INGENIERÍA MECÁNICA

Tesis previa a la obtención del título de:

**INGENIERO MECÁNICO** 

#### TEMA:

DISEÑO Y CONSTRUCCIÓN DE UN SISTEMA PARA EXTRACCIÓN DE GASES RESIDUALES DE UNA MESA DE CORTE POR PLASMA

## **AUTORES:**

PATRICIA CUMANDÁ GODOY LOZADA

OMAR SANTIAGO MENCÍAS VACA

DIRECTOR:
ENRIQUE FERNANDO LARCO CALVACHE

Quito, mayo de 2015

Certifico que el presente trabajo, previo a la obtención

del título de Ingeniero Mecánico ha sido realizado en

su totalidad por los señores Patricia Cumandá Godoy

Lozada y Omar Santiago Mencías Vaca.

Los conceptos desarrollados, análisis, cálculos

realizados, conclusiones y recomendaciones del

presente trabajo son de exclusiva responsabilidad de

los autores.

\_\_\_\_\_

Ing. Enrique Fernando Larco Calvache M.Sc

DIRECTOR DE TESIS

DECLARATORIA DE RESPONSABILIDAD Y AUTORIZACIÓN DE USO DEL TRABAJO DE TITULACIÓN

Nosotros Patricia Cumandá Godoy Lozada y Omar Santiago Mencías Vaca

autorizamos a la Universidad Politécnica Salesiana la publicación total o parcial de

este trabajo de titulación y su reproducción sin fines de lucro.

Además declaramos que los conceptos y análisis desarrollados y las conclusiones del

presente trabajo son de exclusiva responsabilidad de los autores.

Patricia Cumandá Godoy Lozada

Omar Santiago Mencías Vaca

1720101615

1722694625

#### **DEDICATORIA**

Quiero dedicar este nuevo logro en mi vida a nuestro ser supremo, gracias Dios por escuchar mis oraciones, a mi ángel de la guarda Elena Vaca mi madre que desde el cielo vela por mí y nuestra familia, eres y siempre serás una guía en mi camino; a ustedes Pedro y Ruth mis padres por su insuperable apoyo mil gracias, porque creyeron en mí y porque me sacaron adelante, dándome ejemplos dignos de superación y entrega, porque en gran parte gracias a ustedes, hoy puedo ver alcanzada mi meta, ya que siempre estuvieron impulsándome en los momentos más difíciles de mi carrera, a mis hermanos Mike y Allan que se han sacrificado tanto como yo en cumplir sus objetivos, a mis familiares, seres queridos y amigos por recordarme constantemente el terminar mi carrera.

Y a la mujer que adoro con mi vida y mi futura esposa Gabriela, le dedicó este logro por su paciencia, por su comprensión, por su empeño, por su fuerza, por su amor, por ser tal y como es. Siendo mi apoyo en todo momento depositando su entera confianza en cada reto que se me presentaba.

#### **DEDICATORIA**

A mi madre Marina Lozada, quien me enseñó el verdadero valor de la vida, una mujer luchadora, generosa, fiel al amor de sus hijos. A mi hermano Wilmer Godoy Lozada, quien fue y será mi ejemplo a seguir y hoy por hoy se ha convertido en mi ángel de la guarda que desde el cielo me cuida y me da fuerzas para seguir cumpliendo con mis metas. A mi padre Ángel Godoy quien me enseñó a ser fuerte, a valerme por mi misma. A mis hermanos Ramiro, Diego, Vinicio y Danny de quienes he aprendido a levantarme, a luchar por lo que más quiero, a ser lo que uno debe ser sin olvidarme de los valores que nuestros padres nos inculcaron, a saber que pase lo que pase siempre la familia es la familia. A mis sobrinos, cuñadas y amigos por todo su apoyo, paciencia, amor, y sobre todo por creer en mí.

#### **AGRADECIMIENTO**

Este proyecto es el resultado del esfuerzo conjunto de todos los que formamos este grupo de trabajo. Por esto agradezco a nuestro director de tesis, Ing. Fernando Larco profesor a lo largo de nuestra carrera y hoy quien nos encamina hasta la cúspide de la meta por alcanzar. Aquella persona que nos dio impulso y sin esperar nada a cambio compartió pláticas y conocimientos con nosotros Ing. William Díaz Director de carrera. A quien con su esfuerzo y responsabilidad a logrado mejorar y mantener la excelencia académica de nuestra facultad de Ingenierías.

Finalmente un eterno agradecimiento a esta prestigiosa universidad la cual abre sus puertas a jóvenes como nosotros, preparándonos para un futuro competitivo y formándonos como personas de bien A todos, espero no defraudarlos y contar siempre con su valioso apoyo, sincero e incondicional.

Omar Santiago Mencías Vaca.

Patricia Cumandá Godov Lozada.

# ÍNDICE

INTROL	DUCCION	1
CAPÍTU	LO I	2
1.	FUNDAMENTOS TEÓRICOS	2
1.1	Corte de metales	2
1.1.1	Métodos de corte de metales	2
1.2	Proceso de corte por plasma	2
1.2.1	Características del proceso	3
1.2.2	Variables del proceso	4
1.2.3	Tipos de corte por plasma	6
CAPÍTU	LO II	8
2.	ALTERNATIVAS DE DISEÑO	8
2.1	Ventilación industrial	8
2.2	Sistema de extracción localizada	8
2.2.1	Receptor o campana extractora	9
2.2.2	Ductos	13
2.2.3	Purificador de aire	17
2.2.4	Ventilador industrial	17
2.3	Sistema de extracción por cámaras de sedimentación	20
2.4	Sistema de extracción por separadores centrífugos.	21
2.5	Sistema de extracción por colectores húmedos	21
2.5.1	Lavadores de energía media o scrubbers	23
2.6	Sistema de extracción por fuerzas de inercia	23
2.6.1	Cámaras de choque	23
2.6.2	Ciclones	24
2.6.3	Multiciclones	25
2.7	Sistemas de extracción de polvo gases y humos utilizados en la industria	26

2.8	Análisis de alternativas	. 28
2.8.1	Alternativa 1 – Extracción localizada	. 28
2.8.2	Alternativa 2 – Cámaras de sedimentación	. 28
2.8.3	Alternativa 3 – Separadores centrífugos	. 28
2.8.4	Alternativa 4 - Colectores húmedos	. 29
2.8.5	Alternativa 5 – Por fuerza de inercia	. 29
2.9	Selección de la mejor alternativa	.31
CAPÍTU	LO III	. 32
3.	DISEÑO DEL EQUIPO DE EXTRACCIÓN	. 32
3.1	Diseño de las campanas de extracción	. 32
3.1.1	Caudal	. 32
3.1.2	Velocidad de captación	. 32
3.1.3	Dimensiones de las campanas de extracción	. 34
3.2	Diseño de ductos	. 37
3.2.1	Velocidad de circulación de aire en ductos	. 37
3.2.2	Dimensiones del ducto	. 38
3.2.3	Cálculo de la pérdida de carga en el sistema	. 39
3.3	Selección de ventilador	. 47
3.4	Selección de filtro	. 49
CAPÍTU	ILO IV	. 51
4.	CONSTRUCCIÓN DEL EQUIPO DE EXTRACCIÓN	.51
4.1	Adquisición de materia prima, ventilador y filtro	.51
4.1.1	Materia prima	.51
4.1.2	Ventilador	. 51
4.1.3	Filtro	. 51
4.2	Fabricación de los elementos del sistema de extracción	. 51
4.3	Montaje del equipo de extracción	. 60

CAPÍTU	LO V	. 62
5.	COSTOS	. 62
5.1	Análisis de costos	. 62
5.2	Materia prima y equipos	. 62
5.3	Mano de obra construcción y montaje	. 63
5.4	Ingeniería	. 63
5.5	Pruebas	. 64
5.6	Costo total del sistema de extracción	. 64
CAPÍTU	LO VI	. 66
6.	ANÁLISIS DE RESULTADOS	. 66
6.1	Porcentaje de eficiencia	. 66
6.2	Medio Ambiente	. 67
6.3	Condiciones de trabajo del operador	. 67
6.4	Cuantificación económica	. 67
CONCL	USIONES	. 69
RECOM	ENDACIONES	. 70
LISTA D	DE REFERENCIAS	.71
ANEXO	S	. 73
ANEXO	1. PLANCHA ACERO GALVANIZADO	. 74
ANEXO	2. DUCTO FLEXIBLE	. 76
ANEXO	3. VENTILADOR	. 77
ANEXO	4. FILTRO CARBÓN ACTIVADO	. 78
ANEXO	5. CINTA ADHESIVA	. 80
ANEXO	6. SIKAFLEX	. 82
ANEXO	7. PLANOS	. 85

## ÍNDICE DE FIGURAS

Figura	1.1. Corte por Plasma	3
Figura	1.2. Características del corte por plasma	4
Figura	1.3. Gases Residuales.	7
Figura	2.1. Sistema de extracción localizada	9
Figura	2.2. Campanas de captación	9
Figura	2.3. Campana tipo encerramiento	10
Figura	2.4. Campana receptora	11
Figura	2.5. Campana de corriente lateral	12
Figura	2.6. Campana exterior	12
Figura	2.7. Campanas móviles	13
Figura	2.8. Ductos (Conductos)	14
Figura	2.9. Ductos de chapa metálica	15
Figura	2.10. Ductos de lana de vidrio	16
Figura	2.11. Ductos flexibles	16
Figura	2.12. Filtro	17
Figura	2.13. Ventilador centrífugo	18
Figura	2.14. Tipos de rodete ventilador centrífugo	19
Figura	2.15. Ventilador axial	20
Figura	2.16. Proceso de sedimentación	20
Figura	2.17. Principio de centrifugación.	21
Figura	2.18. Caja de aspersión	22
Figura	2.19. Principio lavado de gases	22
Figura	2.20. Torres rociadoras	23
Figura	2.21. Cámaras de choque	24
Figura	2.22. Ciclón	25
Figura	2.23. Multiciclón	26
Figura	2.24. Extracción industrial.	27
Figura	3.1. Caudal de extracción de las campanas	35
Figura	3.2. Campanas de captación	35
Figura	3.3. Dimensiones de las campanas de extracción.	37
Figura	3.4. Tipos de presión.	40
Figura	3.5. Presión dinámica de aire en función de su velocidad.	41

Figura	3.6. Pérdida de carga por rozamiento del aire		
Figura	3.7. Ángulo entre los vértices de la campana		
Figura	3.8. Coeficiente n campanas de captación.		
Figura	ura 3.9. Aumento4		
Figura	igura 3.10. Coeficiente n de aumento		
Figura	3.11. Software Soler & Palau Selectores		
Figura	3.12. Ingreso de variables en el programa		
Figura	3.13. Posibles ventiladores a utilizar		
Figura	3.14. Punto de operación del sistema		
Figura	4.1. Cinta adhesiva metalizada		
Figura	4.2. Trazado en planchas		
Figura	4.3. Trazado de caja de filtros		
Figura	4.4. Corte de planchas en la cizalla		
Figura	4.5. Corte de las campanas y aumentos en la mesa de corte		
Figura	4.6. Corte de las carcasas de los ventiladores		
Figura	4.7. Rolado de las campanas de extracción		
Figura	4.8. Rolado de los aumentos		
Figura	4.9. Dobleces		
Figura	4.10. Doblez horizontal de la caja de filtros		
Figura	4.11. Doblez vertical de la caja de filtros		
Figura	4.12. Soldadura de las campanas		
Figura	4.13. Soldadura de la caja de filtros		
Figura	4.14. Sellado del conjunto		
Figura	4.15. Montaje de los elementos armados		
Figura	4.16. Vista frontal de la mesa de corte		
Figura	4.17. Vista posterior de la mesa de corte con el sistema total instalado 61		
Figura	4.18. Posición del filtro.		

## ÍNDICE DE TABLAS

Tabla 1.1. Tabla comparativa de los métodos de corte	2
Tabla 2.1. Rendimiento de un ciclón	25
Tabla 2.2. Rango de partículas que atrapa	27
Tabla 2.3. Cuantificación de alternativas	30
Tabla 3.1. Parámetros de dimensionamiento	32
Tabla 3.2. Velocidad de captación por campana	33
Tabla 3.3. Valores de velocidad de aire recomendados para el diseño de ductos	38
Tabla 3.4. Pérdidas de los elementos del sistema de extracción	46
Tabla 3.5. Pérdidas de los elementos del sistema de extracción	46
Tabla 5.1. Costo materia prima y equipos	62
Tabla 5.2. Costo mano de obra construcción y montaje	63
Tabla 5.3. Costo ingeniería	64
Tabla 5.4. Costo pruebas	64
Tabla 5.5. Costo total	65
Tabla 6.1. Medición de generación de humo	66
Tabla 6.2. Capacidad de los procesos productivos	68

## ÍNDICE DE ECUACIONES

[Ec. 1] Caudal de flujo a ser extraido	34
[Ec. 2] Área de la campana	34
[Ec. 3] Diámetro de la boca de las campanas	36
[Ec. 4] Altura de las campanas	36
[Ec. 5] Diámetro del ducto	38
[Ec. 6] Pérdidas de carga en el sistema	39
[Ec. 7] Presión dinámica	40
[Ec. 8] Presión total	40
[Ec. 9] Pérdidas de carga en el ducto	45

## ÍNDICE DE ANEXOS

ANEXO 1. PLANCHA ACERO GALVANIZADO	74
ANEXO 2. DUCTO FLEXIBLE	76
ANEXO 3. VENTILADOR	77
ANEXO 4. FILTRO CARBÓN ACTIVADO	78
ANEXO 5. CINTA ADHESIVA	80
ANEXO 6. SIKAFLEX	82
ANEXO 7. PLANOS	85

## **SIMBOLOGÍA**

Q = caudal de fluido a ser extraído Va = velocidad de captación campana A'= área de la campana d = diámetro de la boca de las campanas H = altura de la campana D = diámetro del ducto Q´= caudal de circulación de aire en el ducto Vc = velocidad circulación de aire en el ducto n = coeficiente de pérdida de carga por rozamiento  $\Delta P$  = pérdida de carga en el sistema Pd = presión dinámica Pe = presión estática Pt = presión total A = altura del codoB = ancho del codoR = radio de curvatura del codo D = sección menor del ducto (aumento) D'= sección mayor del ducto (aumento) Qa = caudal ramada auxiliar Qg = caudal ramada principal

na = coeficiente de pérdida de carga ramada principal

nd = coeficiente de pérdida de carga ramada auxiliar

 $\Delta P_D$  = pérdida de carga en ducto

 $\Delta P$  = pérdida de carga en campanas, aumento, codos y unión

 $\Delta P_F$  = pérdida de carga en el filtro

 $\Delta P_{TOTAL}$  = pérdida de carga total en el sistema

### GLOSARIO DE TÉRMINOS

- Acumulador de succión: Recipiente presión en la línea de succión para separar el refrigerante líquido arrastrado en la succión el gas.
- **Aerosol:** Es una dispersión de partículas sólidas y/o líquidas en un gas, que tiene una velocidad de caída despreciable.
- Aire acondicionado de confort: Control simultáneo de todos o por lo menos los primeros tres de los siguientes factores, que afectan las condiciones físicas y químicas de la atmósfera dentro de una estructura para el confort humano; temperatura, humedad, movimiento, distribución, polvo, bacterias, colores, gases tóxicos o ionización, la mayoría de los cuales afectan en mayor o menor grado la salud o confort humano.
- Aire ambiental: Genéricamente hablando, el aire alrededor de un objeto. En un sistema de refrigeración doméstico o comercial en el que se cuenta con un condensador enfriado por aire, la temperatura del aire a la entrada del condensador.
- Aire estándar: Aire que pesa alrededor de 0.075 lb/ft3 el cual es aire muy cercanamente a 68°F de bulbo seco y 50% de humedad relativa a una presión barométrica de 29. 92 pulgadas de mercurio de aproximadamente 70°F de aire seco a la misma presión.
- **Bruma:** Suspensión en la atmósfera de gotitas microscópicas de agua, por condensación de un gas.
- Caída de presión Pérdida de presión desde un extremo a otro en una tubería de refrigeración, debido a la fricción, etc.
- Cambio de aire: Es la cantidad de aire que se escapa y que algunas veces es calculada considerando un cierto número de cambios de aire por hora para cada

cuarto, el número de cambios considerados depende del tipo, uso y ubicación del cuarto.

- **Cfm:** Generalmente el flujo del aire medido en pies cúbicos por minuto. (Sistema inglés).
- Contaminación: Es la alteración nociva del estado natural de un medio como consecuencia de la introducción de un agente totalmente ajeno a ese medio (contaminante), causando inestabilidad, desorden, daño o malestar en un ecosistema, en el medio físico o en un ser vivo.
- Contaminantes: Es toda sustancia, orgánica o inorgánica, natural o sintética, que durante su fabricación, manejo, transporte, almacenamiento o uso, pueda incorporarse al ambiente en forma de polvo, humo, gas o vapor, con efectos perjudiciales para la salud (irritantes, corrosivos, asfixiantes o tóxicos) de las personas que entran en contacto con ellos.
- Cuarto de enfriamiento: Cuarto donde se enfrían las canales de los animales después de ser preparados y antes de almacenarse en frío.
- **Deshidratación:** Eliminación de vapor de agua del aire por el uso de materiales absorbentes. Pérdida de líquidos.
- Deshumidificación: Condensación del vapor de agua del aire por enfriamiento abajo del punto de rocío, o remoción del vapor de agua del aire por métodos físicos o químicos.
- **Diferencial** (**de un control**): Es la diferencia entre arranque y paro de temperaturas y presiones.
- **Ducto:** Conducto o tubo usado para transportar aire u otro gas.

- **Enfriamiento:** Aplicación moderada de refrigeración tal como con la carne sin llegar a la congelación.
- Enfriador de aire, circulación forzada: Es un conjunto de elementos ensamblado desde fábrica por medio del cual el calor se transfiere del aire al refrigerante que se evapora.
- Enfriamiento de confort: Es la refrigeración para el confort opuesta a la refrigeración que se usa para el almacenamiento.
- Gas: Se aplica a toda sustancia que se encuentra en estado gaseoso en condiciones normales. La toxicidad de los gases es diferente en función de las características físico-químicas de cada uno. Ej.CO2, CO, NOx, SOx, etc
- Humo: Suspensión de partículas sólidas procedentes de la condensación de vapores, de reacciones químicas o combustiones.
- Humo metálico: Partículas sólidas o líquidas generadas por volatilización de metales (Ej. Soldadura, oxicorte, plasma, etc.).
- **Infiltración:** Aire fluyendo al interior como sería a través de la pared, fuga, etc.
- **Presión de retorno:** Terminología indefinida para la presión de succión del vapor de refrigeración en un sistema.
- Niebla: Suspensión en el aire de pequeñas gotas de líquido que se generan por condensación de un gas, o desintegración de un líquido (atomización, ebullición, etc).
- **Polvo:** Pequeñas partículas sólidas que se depositan por su peso, pero que pueden mantenerse suspendidas en el aire durante un tiempo determinado.

- **Respiración**: Producción de CO<sub>2</sub> (bióxido de carbono) y calor por maduración de perecederos en almacenamiento.
- **Retorno de aire:** Aire que regresa de un espacio refrigerado o acondicionado.
- **Sistema inundado:** Sistema en el cual solamente parte del refrigerante que pasa sobre la superficie de transferencia de calor es evaporado, y la porción no evaporada es separada del vapor y recirculada. En sistemas comerciales, puede ser controlada por una válvula de flotador.
- Unidad térmica británica (BTU): Calor requerido para producir aumento en la temperatura de 1°F en 1 libra de agua. El significado de BTU es 1/180 de la energía requerida para calentar agua de 32°F a 212 °F.

#### RESUMEN

El presente proyecto desarrolla el diseño y construcción de un sistema de extracción de gases residuales de una mesa de corte por plasma para la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C., el mismo que permite la extracción de los gases residuales en el momento en que la mesa de corte se encuentra operando, mejorando así la calidad del aire en área de trabajo donde se encuentra la mesa de corte.

Para la extracción de los gases residuales se diseña y construye un sistema de extracción compuesto por dos campanas de captación ubicadas en el extremo izquierdo y derecho de la mesa, la aspiración de los gases residuales se da con la ayuda de un ventilador en cada campana, a la salida de cada ventilador se encuentra una caja de filtros, la cual es la encargada de limpiar los gases antes de ser expulsados al medio ambiente, para conectar las campanas a los ventiladores y estos a la caja de filtros, se utiliza ductos flexibles.

El sistema de extracción se encuentra suspendido en la viga transversal de la mesa de corte, permitiéndonos así cubrir el área de generación de los gases residuales en todas las direcciones en las que la mesa de corte opera, dirección transversal será fija mientras que en la dirección longitudinal se moverá conforme se mueva la viga transversal.

#### **ABSTRACT**

This project develops the design and construction of an extraction system waste gas from a plasma cutter machine to the Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. company It allows the removal of residual gases when the plasma cutter machine is operating, thus improving air quality in work area where the cutting table is.

For removal of waste gases is designed and built an extraction system consisting of two recruitment campaigns located at the left and right end of the table and the aspiration of waste gases is given with the help of a fan in every hood, the output of each fan is a box of filters, which is responsible for cleaning the gases before being expelled to the environment, to connect the bells to the fans and these filter box, flexible duct is used.

The extraction system is suspended on the cross beam of the cutting table, allowing us to cover the area of generation from waste gases in all directions in which the plasma cutter machine operates transverse direction is fixed while in the direction longitudinal moves as the crossbeam to move.

## **INTRODUCCIÓN**

La empresa PROYECTOS MECÁNICOS S.C.C., se dedica principalmente a la construcción de tanques y estructuras metálicas en general, siendo necesario el uso de diferentes máquinas, herramientas y recurso humano; además es imprescindible el uso de una mesa de corte por plasma, proceso que genera contaminantes que deterioran la salud y afectan el correcto desenvolvimiento del operador de la máquina y consecuentemente el de sus compañeros de trabajo.

Uno de los procesos más usados en la industria aplicables a la chapa metálica, por su costo de operación, versatilidad y calidad es el corte por arco de plasma; utiliza un chorro de gas a alta temperatura y gran velocidad para fundir y eliminar el material; se emplea para cortar materiales difíciles de seccionar con otros métodos, como el acero inoxidable y las aleaciones de aluminio.

Un parámetro crítico del creciente uso que presenta éste proceso en la industria, es el efecto en la salud de los operadores de estos equipos, ya que se encuentran expuestos a largas jordanas de trabajo, a contaminantes como polvo metálico, humos, gases y vapores.

Si bien es cierto que la seguridad es importante, el cuidado del medio ambiente también lo es, muchas partículas nocivas disueltas en la atmósfera no pueden ser evacuadas al exterior porque pueden dañar el medio ambiente; es en estos casos donde surge la necesidad, de reciclar estas partículas para disminuir las emisiones nocivas al exterior, ello se consigue mediante un equipo adecuado de captación y filtración según las cantidades generadas.

Cada vez existe mayor conciencia sobre la importancia de contar con un método seguro de trabajo, que permita una extracción y filtrado eficiente de los humos que emanan los procesos de corte térmico y la eliminación de los contaminantes presentes en esta acción, cumpliendo con la Norma técnica para emisiones a la atmósfera de fuentes fijas de combustión de la ordenanza 213 donde indica como valor máximo 100 mg/Nm3 (miligramos por pie cubico de gas) y SART (Sistema de Auditoría de Riegos del Trabajo).

## **CAPÍTULO I**

## 1. FUNDAMENTOS TEÓRICOS

#### 1.1 Corte de metales

Separar la superficie metálica, el proceso de corte se puede realizar en frío (cizalla, sierra, punzón) o en caliente (plasma, láser).

#### 1.1.1 Métodos de corte de metales

Todos los procesos de corte tienen ventajas y desventajas y se pueden agrupar en las siguientes categorías. (Ver tabla 1.1)

Tabla 1.1. Tabla comparativa de los métodos de corte

CATEGORÍA	HERRAMIENTAS	VENTAJAS	DESVENTAJAS
Mecánicos	Sierra, punzón, chorro	Excelente calidad y	Lentos, alto costo
1vicedificos	de agua	precisión	
	Oxicorte	Baja inversión, amplio	Alto costo, solo
Químicos		rango, calidad	ferrosos, gran aporte de
		aceptable sobre 1/4	calor
	Plasma sin oxidación.	Excelente calidad en	Transformaciones
Térmicos	Láser sin oxidación	algunos materiales.	metalúrgicas por
Termicos		Altas velocidades	cambios de temperatura
			Alta inversión.
	Plasma con oxígeno	Excelente calidad en	Transformaciones
Químico	Láser con oxígeno	aceros finos.	metalúrgicas por
Térmicos		Altas velocidades	cambios de temperatura
			Alta inversión.

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

## 1.2 Proceso de corte por plasma

El corte plasma es un proceso que utiliza una tobera calibrada para la construcción de un gas ionizado que se encuentra a muy alta temperatura, a fin de controlarlo y usarlo para fundir y seccionar metales conductores. La ionización de los gases genera electrones libres e iones positivos entre los átomos de gas. Cuando esto ocurre, el gas se vuelve eléctricamente conductor, con capacidad de transportar corriente. Entonces, éste se vuelve plasma, la forma de la materia más abundante en el universo. (Cabrera, s.f, p.7)

El chorro de plasma lanzado contra la pieza penetra la totalidad del espesor a cortar, fundiendo y expulsando el material. (Ver figura 1.1)

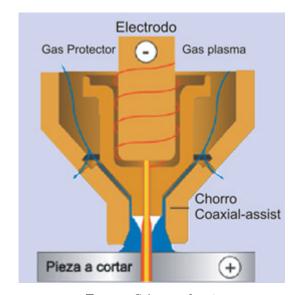


Figura 1.1. Corte por Plasma

Fuente: Cabrera, sf, p.6

### 1.2.1 Características del proceso

- Se usa para el corte de cualquier material metálico conductor, y especialmente acero estructural, inoxidables y metales no ferrosos.
- Como proceso complementario en trabajos especiales: producción de series pequeñas, piezas con tolerancias muy ajustadas, piezas que requieren mejores acabados, baja afectación térmica del material (alta concentración energética).
- El comienzo del corte es prácticamente instantáneo y produce una deformación mínima de la pieza. (Ver figura 1.2)

- Permite cortar a altas velocidades y produce menos tiempos muertos, (no se necesita precalentamiento para la perforación).
- Permite espesores de corte de 0.5 a 160 milímetros, con unidades de plasma de hasta 1000 amperios.
- Una de las características más referida es que se consiguen cortes de alta calidad y muy buen acabado. (Cabrera, s.f, p.9)

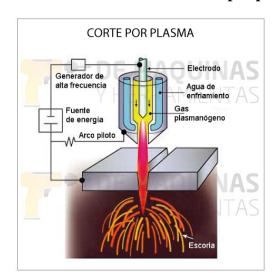


Figura 1.2. Características del corte por plasma

Fuente: Alberdi, s.f

## 1.2.2 Variables del proceso

Las variables del proceso son:

- Gas empleado.
- Caudal y presión del gas.
- Distancia boquilla pieza.
- Velocidad del corte.
- Energía empleada o intensidad del arco.
- Caudal, presión, la distancia boquilla-pieza y la velocidad del corte se pueden ajustar en las máquinas según cada pieza a cortar.

#### **1.2.2.1** Gas-plasma

Los principales gases que se utilizan (gases plasmágenos) son, argón, nitrógeno (calidad del corte y garantiza una durabilidad de la boquilla) y aire, o mezcla de estos gases. (Cabrera, s.f, p.13)

El chorro del gas-plasma se compone de dos zonas:

- Zona envolvente, que es una capa anular fría sin ionizar que envuelve la zona central (permite refrigerar la boquilla, aislarla eléctricamente y confinar el arco).
- Zona central, se compone por dos capas, una periférica constituida por un anillo de gas caliente no suficientemente conductor y la columna de plasma o el núcleo donde el gas-plasma presenta su más alta conductividad térmica, la mayor densidad de partículas ionizadas y las más altas temperaturas, entre 10.000 y 30.000 °C

#### 1.2.2.2 Arco eléctrico

El arco generado en el proceso de corte por plasma se denomina arco transferido (se genera en una zona y es transferido a otra).

Por medio de un generador de alta frecuencia se consigue generar un arco entre el electrodo y la boquilla, este arco calienta el gas plasmágeno que hay en su alrededor y lo ioniza estableciendo un arco-plasma.

Gracias a la conductividad eléctrica es transferido hasta la zona de corte, mientras que el arco generado inicialmente, denominado arco piloto, se apaga automáticamente.

Una vez el arco-plasma está establecido, la pieza se carga positivamente mientras el electrodo se carga negativamente, lo que hace mantener el arco-plasma y cortar la pieza. (Cabrera, s.f, p.14)

#### 1.2.3 Tipos de corte por plasma

#### 1.2.3.1 Corte por plasma por aire

Introducido en 1963, el oxígeno del aire aumenta las velocidades de corte en un 25 % en relación con el corte tradicional por plasma seco. Provocando una superficie de corte muy oxidada y una rápida erosión del electrodo que está dentro de la boquilla de corte. (Cabrera, s.f, p.16)

### 1.2.3.2 Corte con inyección de agua

En 1968, Dick Couch, inventa el corte con inyección de agua, un proceso que implica inyectar radialmente agua en la boquilla. (Cabrera, s.f, p.17)

El resultado final es un mejor corte y más rápido, así como con menos escoria. Este proceso también utiliza como gas nitrógeno pero como protector utiliza una capa de agua.

## 1.2.3.3 Corte con inyección de oxígeno

En 1983 se desarrolla una nueva técnica que implica la utilización de oxígeno como gas de corte y la introducción de agua por la punta de la boquilla. (Cabrera, s.f, p.18)

Este proceso denominado "corte por plasma con inyección de oxígeno" ayuda a solucionar los problemas del rápido deterioro de los electrodos y la oxidación del metal.

#### 1.2.3.4 Corte con doble flujo

Este es el sistema convencional o estándar, de alta velocidad que utiliza como gasplasma nitrógeno y como gas protector puede emplearse bióxido de carbono o bien oxígeno. (Cabrera, s.f, p.19)

## 1.2.3.5 Gases residuales del proceso de corte por plasma

El arco plasma es por si solo la fuente de calor que se usa para cortar metales. Según esto, aunque el arco de plasma no ha sido identificado como la fuente de humo tóxico, el material que se corta es fuente de humo o gases tóxicos que vacían el oxígeno.

El humo producido varía según el metal que está cortándose. Metales que pueden liberar humo tóxico incluyen, pero no están limitados a: acero inoxidable, acero al carbón, zinc (galvanizado), y cobre. (Ver figura 1.3)

En algunos casos, el metal puede estar recubierto con una sustancia que podría liberar humos tóxicos. Los recubrimientos tóxicos incluyen, pero no están limitados a: plomo (en algunas pinturas), cadmio (en algunas pinturas y rellenos), y berilio.

Los gases producidos mediante el corte por plasma varían basándose en el material a cortarse y el método de cortar, pero pueden incluir ozono, óxidos de nitrógeno, cromo hexavalente, hidrógeno, y otras substancias, si están contenidas dentro o liberadas por el material que se corta.

Se debe tener cuidado de minimizar la exposición del humo producido por cualquier proceso industrial. Según la composición química y la concentración del humo (al igual que otros factores, tales como ventilación), puede haber el riesgo de enfermedad física, tal como defectos de natividad o cáncer. (Ferran, s.f)



Figura 1.3. Gases Residuales.

Fuente: Salk, s.f

## **CAPÍTULO II**

## 2. ALTERNATIVAS DE DISEÑO

#### 2.1 Ventilación industrial

La ventilación industrial es la combinación de tecnologías para la eliminación y neutralización de humo, polvo, gases, etc. Originados en el área de trabajo, muchos de estos pueden llegar a ser nocivos para la salud de los operadores. Muchas de estas partículas disueltas en la atmósfera no pueden ser evacuadas al exterior porque pueden dañar el medio ambiente por lo que se requiere de un tratamiento adecuado.

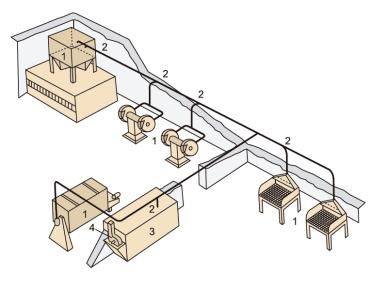
#### 2.2 Sistema de extracción localizada

Los sistemas de extracción localizada (Ver figura 2.1) son una de las técnicas más comunes utilizadas en la industria. Se acoplan a sistemas o procesos ya existentes aunque su elección, diseño, utilización y mantenimiento son fundamentales para obtener la mayor eficiencia y rendimiento de los mismos. (Istas, s.f)

Un sistema de extracción localizada consiste principalmente de los siguientes componentes:

- Receptor o campana extractora
- Ductos
- Purificador de aire, filtro
- Un ventilador
- Un ducto de salida

Figura 2.1. Sistema de extracción localizada

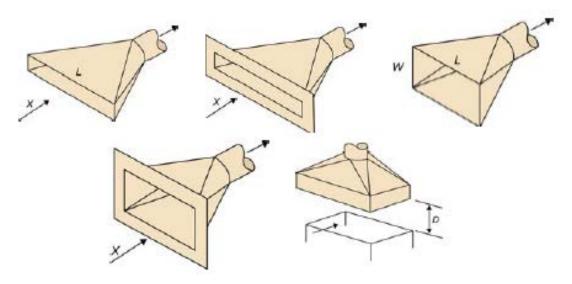


Fuente: Castejón, s.f, p.31

## 2.2.1 Receptor o campana extractora

Es la estructura diseñada para encerrar, total o parcialmente, una operación productora de contaminante y conducirlo a través de un flujo de aire hasta un lugar que no ocasione riesgos. (Ver figura 2.2) Es evidente la importancia capital que tienen el diseño y la localización de la campana.(Unipaz, 2010)

Figura 2.2. Campanas de captación



Fuente: Castejón, s.f, p.39

#### 2.2.1.1 Clases de campanas

## 2.2.1.1.1 Campanas de encerramiento

Normalmente rodean el punto de emisión del contaminante. Son eficientes y económicas. Serán usadas siempre que sea posible, especialmente cuando el contaminante es una sustancia peligrosa. (Ver figura 2.3)

Han de ser diseñadas cuidadosamente, de tal manera que no haya acumulación de los contaminantes.

Las aplicaciones más frecuentes son:

Elevadores de cangilones, cribas vibradoras, tolvas de almacenamiento, mezcladores, cintas transportadoras, cabinas de chorreo, etc.

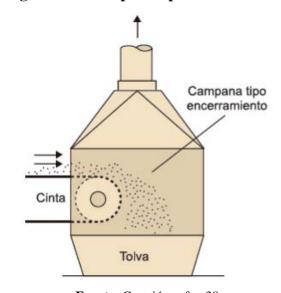


Figura 2.3. Campana tipo encerramiento

Fuente: Castejón, s.f, p.38

Una variante de los encerramientos son las cabinas-campana, tipificadas por lo general para laboratorios o en operaciones de pintura con pistola, en las cuales una cara del encerramiento está abierta para facilitar el acceso.

Las aplicaciones más comunes son: Laboratorios, pulverización de pintura y metales, soldadura de arco, máquinas ensacadoras, etc.

#### 2.2.1.1.2 Campanas receptoras

Se refieren a aquéllas en las cuales una corriente de aire contaminado es extraída desde un proceso mediante una campana localizada. Los dos tipos más comunes son: campana de bóveda y campana de corriente lateral. (Ver figura 2.4)

La campana de bóveda es probablemente el tipo más antiguo conocido. Es una bóveda colocada por encima del lugar de trabajo, de forma que el contaminante es eliminado a través de la extracción.

Cinta

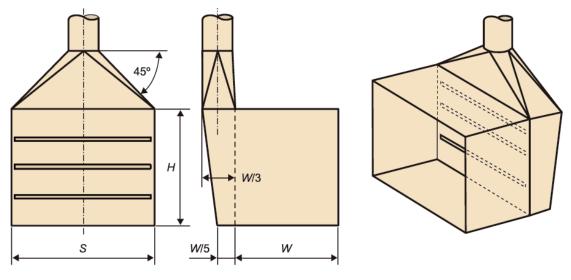
Figura 2.4. Campana receptora

**Fuente:** Castejón, s.f, p.38

Este tipo de campanas no se utiliza cuando el material es tóxico o el operario debe inclinarse sobre el tanque, recurriéndose entonces a las de corriente lateral. (Ver figura 2.5)

Las campanas de corriente lateral son similares a las cabinas antes mencionadas. Se trabaja, por lo general, enfrente de la campana, de forma que el aire que penetra en la misma, circula por encima de donde se está trabajando.

Figura 2.5. Campana de corriente lateral



Fuente: Castejón, s.f, p.43

## 2.2.1.1.3 Campanas exteriores

Estas campanas captan los contaminantes que se generan en un punto exterior de ellas. Se diferencian de los encerramientos y de las campanas receptoras en que centran sus efectos más lejos que sus propias dimensiones para capturar los contaminantes.

Las campanas exteriores deben crear corrientes de aire direccionales hacia la apertura de succión para conseguir la acción extractora. (Ver figura 2.6)

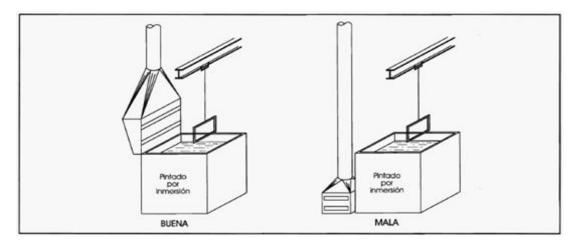


Figura 2.6. Campana exterior

Fuente: Unipaz, 2010

#### 2.2.1.1.4 Campanas móviles

Cuando es preciso desplazarse durante el trabajo, (Ver figura 2.7) por ejemplo al soldar piezas de gran tamaño, no es posible el empleo de campana receptora, por lo que hay que recurrir al uso de pequeñas bocas de aspiración desplazables. (Castejón, 1982, p.2)

Figura 2.7. Campanas móviles

Fuente: Castejón, s.f, p.45

#### **2.2.2 Ductos**

Los ductos de aire son los elementos de una instalación a través de los cuales se distribuye el aire por todo el sistema; aspiración, unidades de tratamiento de aire, locales de uso, retorno, extracción de aire, etc. Sus propiedades determinan en gran parte la calidad de la instalación, al jugar un papel fundamental en determinados factores, como por ejemplo, el aprovechamiento energético o el comportamiento acústico de la misma. (Ver figura 2.8)

También se mencionan las conexiones flexibles (ductos flexibles) entre las redes de ductos de aire y las unidades terminales, indicando que la longitud máxima de dichas conexiones debe ser de 1,2 m debido a su elevada pérdida de presión.

Figura 2.8. Ductos (Conductos)



Fuente: Inco, s.f

#### 2.2.2.1 Clasificación de ductos

#### 2.2.2.1.1 Ductos de chapa metálica

Se trata de ductos realizados a partir de planchas de chapa metálica (acero galvanizado o inoxidable, cobre, aluminio, etc.), las cuales se cortan y se conforman de acuerdo a la geometría necesaria para la distribución de aire. (Ver figura 2.9)

Puesto que el metal es un conductor térmico, los ductos de chapa metálica deben aislarse térmicamente. Habitualmente, el material empleado consiste en mantas de lana de vidrio para colocar en el lado exterior del ducto. Estas mantas incorporan un revestimiento de aluminio que actúa como barrera de vapor. También pueden colocarse, en el interior del ducto, mantas de lana de vidrio con un tejido de vidrio que permite la absorción acústica por parte de la lana y refuerza el interior del ducto.

Figura 2.9. Ductos de chapa metálica



Fuente: González, s.f

### 2.2.2.1.2 Ductos de lana de vidrio

Realizados a partir de paneles de lana de vidrio de alta densidad, aglomerada con resinas termoendurecibles. El ducto se conforma a partir de planchas, cortándolas y doblándolas para obtener la sección deseada. (Ver figura 2.10)

Las planchas a partir de las cuales se fabrican los ductos se suministran con un doble revestimiento:

- La cara que constituirá la superficie externa del ducto está recubierta por un complejo de aluminio reforzado, que actúa como barrera de vapor y proporciona estanqueidad al ducto.
- La cara interior del ducto, dispondrá de un revestimiento de aluminio, un velo de vidrio, o bien un tejido de vidrio, según las características que se deseen exigir al ducto.

Figura 2.10. Ductos de lana de vidrio



Fuente: Isover, s.f

## 2.2.2.1.3 Ductos flexibles

Se trata de ductos flexibles con forma de fuelle, constituido generalmente por dos tubos de aluminio y poliéster entre los cuales se dispone un fieltro de lana de vidrio que actúa como aislamiento térmico. Se limita su uso a longitudes de 1,2 m debido a su elevada pérdida de carga y a los problemas acústicos que pueden originar; por lo que se utilizan principalmente para la conexión entre el ducto principal de aire y las unidades terminales (difusores, rejillas). (Ver figura 2.11)

Figura 2.11. Ductos flexibles



Fuente: Nederman, s.f, p.1

### 2.2.3 Purificador de aire

Un purificador de aire es un dispositivo que elimina los elementos contaminantes, tóxicos, humos, partículas, presentes en el aire. Los purificadores de aire de calidad comercial se fabrican como una pequeña unidad autónoma, por lo tanto unidades más grandes se pueden colocar en una unidad controladora de aire o a una unidad de aire acondicionado que se encuentra en las industrias médicas, comerciales e industriales. (EPA, 2009, p.13)

### 2.2.3.1 Filtros

El filtro atrapa partículas aerotransportadas por la exclusión de su tamaño. (Ver figura 2.12) El aire es forzado a través de un filtro y partículas son físicamente capturadas por el filtro. Los filtros quitan al menos un 99.97 % de partículas de 0,3-particulas micrómetros y son generalmente más eficaces para partículas que son más grandes o ligeramente más pequeñas. En ambientes polvorientos, un filtro puede ir detrás de un filtro convencional de fácil limpieza (pre filtro) que quita las impurezas mayores así que el filtro necesita limpieza o sustitución con menos frecuencia. (Moyven, 2007)

Figura 2.12. Filtro

Fuente: DAM, s.f

#### 2.2.4 Ventilador industrial

Máquina rotativa que transmite energía al fluido que circula por ella, bajo la forma de aumento de presión.

El modelo más común actualmente es eléctrico y consiste en un rodete con aspas que giran produciendo una diferencia de presiones. Entre sus aplicaciones, destacan las de hacer circular y renovar el aire en un lugar cerrado para proporcionar oxígeno suficiente a los ocupantes y eliminar olores, principalmente en lugares cerrados; así como la de disminuir la resistencia de transmisión de calor por convección. (Escoba, 2012, p.39)

## 2.2.4.1 Tipos de ventiladores:

Los ventiladores se clasifican en dos grupos. (Castejón, s.f, p.22)

## 2.2.4.1.1 Centrífugos

En que la corriente de aire se establece radialmente a través del rodete. A su vez éstos ventiladores se clasifican por la forma de sus álabes o aletas, pudiendo ser estas curvadas hacia adelante, hacia atrás o radiales (rectas). (Ver figura 2.13)

El ventilador centrífugo se utiliza en la mayoría de las aplicaciones de confort en virtud de su alto margen de funcionamiento, alto rendimiento y presiones relativamente elevadas.

Rodete
Entrada

Motor

Figura 2.13. Ventilador centrífugo

Fuente: Castejón, s.f, p.23

Además, la boca de entrada de un ventilador centrífugo se puede conectar con facilidad a un aparato de gran succión transversal mientras la boca de descarga se conecta fácilmente a ductos relativamente pequeños. El flujo de aire puede variarse

de manera que se adapte a los requisitos del sistema de distribución de aire mediante simples ajustes de dispositivos de transmisión del ventilador o del control.

Los ventiladores centrífugos de aletas curvadas hacia adelante alcanzan sus máximos rendimientos con bajas velocidades, pequeños caudales y altas presiones estáticas. (Ver figura 2.14)

Palas rectas Palas adelante Palas hacia atrás

Figura 2.14. Tipos de rodete ventilador centrífugo

Fuente: Castejón, s.f, p.23

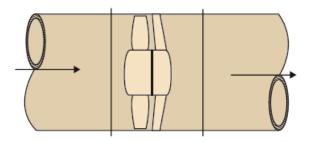
### 2.2.4.1.2 Axiales

En los que la corriente de aire se establece axialmente a través del rodete. Estos se clasifican en ventiladores de hélice axial y con aletas directrices.

Los ventiladores axiales son excelentes para aplicaciones de gran volumen de aire, en que los niveles de ruidos son de importancia secundaria, por lo que se suele utilizar en aplicaciones industriales.

En cambio los axiales alcanzan un mayor rendimiento con altas velocidades, grandes caudales y bajas presiones estáticas. (Ver figura 2.15)

Figura 2.15. Ventilador axial



Fuente: Castejón, s.f, p.22

## 2.3 Sistema de extracción por cámaras de sedimentación

Consiste en introducir el aire contaminado a una cámara de dimensiones considerables, especialmente diseñada, en la cual, la velocidad de desplazamiento de las partículas que se movilizan con el aire, por acción de la gravedad, se depositan en la parte inferior de dicha cámara. (Ver figura 2.16)

Entrada del gas y el polvo

CÁMARAS DE SEDIMENTACIÓN

Salida del polvo

Salida del polvo

Figura 2.16. Proceso de sedimentación

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

Estas cámaras son eficientes, cuando se manejan partículas en suspensión cuyo diámetro sea superior o igual a las 1000 micras, y cuya densidad sea relativamente alta.

## 2.4 Sistema de extracción por separadores centrífugos.

Consiste en introducir el aire contaminado a un equipo o cámara, el cual utilizan la fuerza centrífuga para hacer que las partículas se adhieran a una de sus paredes, en donde éstas caen a una tolva receptora.

Pueden captar con 95 % de eficiencia partículas de 50 micras, cuando su diámetro es pequeño, porque la fuerza centrífuga es mayor que con diámetros grandes. A estos equipos se les puede inyectar agua y volverlos húmedos con lo que su eficiencia aumenta notablemente, pues llegan a captar polvo de 5 micras con 95 % de eficiencia. (Ver figura 2.17)

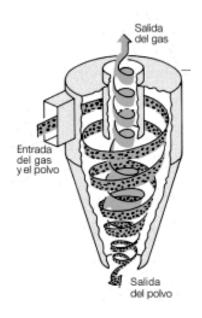


Figura 2.17. Principio de centrifugación

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

## 2.5 Sistema de extracción por colectores húmedos.

El proceso consiste en introducir aire contaminado con partículas a cámaras llamadas colectores húmedos, de manera que las partículas contaminantes sean atrapadas en gotas de agua, las cuales circulan por el colector y luego se procede a eliminar del agua los contaminantes atrapados. (Ver figura 2.18)

Banco de espreas

Entrada de flujo contaminado

Figura 2.18. Caja de aspersión

Fuente: Plusformación, s.f

Bomba

En los colectores húmedos, también puede haber algunas reacciones químicas o térmicas que pueden ayudar al control de emisiones de gases, por ejemplo si se tienen una emisión de óxido de azufre (SOx) u óxidos de nitrógeno (NOx) al mezclarse con el agua se podrá tener ácido sulfúrico o nítrico, los que se pueden controlar en el equipo. (Ver figura 2.19)

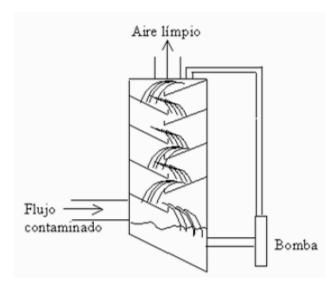


Figura 2.19. Principio lavado de gases

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

### 2.5.1 Lavadores de energía media o scrubbers

En ellos, el flujo de contaminantes pasa por una serie de mamparas con cortinas de agua o junto a las paredes húmedas de los lavadores, las partículas del contaminante se unen al agua y luego ésta es tratada para separarla de los contaminantes.

El tipo más simple de lavador es una torre de rociado (Ver figura 2.20). En este caso, se producen gotas líquidas por medio de boquillas de rocío que interceptan el material particulado de la corriente de gas en ascenso.

El mecanismo de separación es el de impacto en el que la partícula de ceniza choca contra la obstrucción y es arrastrada por la corriente laminar de agua. Requiere un tamaño mínimo de la partícula de ceniza de carbón de 10 micras.

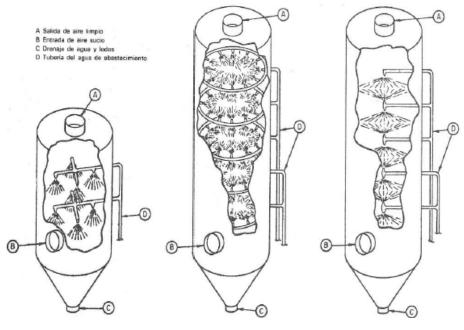


Figura 2.20. Torres rociadoras

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

## 2.6 Sistema de extracción por fuerzas de inercia

## 2.6.1 Cámaras de choque

El separador por inercia más sencillo es la cámara de choque, sensiblemente igual a una cámara de sedimentación en la que se han intercalado unas pantallas contra las que choca el aire cargado de partículas.

El tamaño de las partículas que es capaz de separar este tipo de separador se encuentran comprendidas entre 50 y 150 micras. (Ver figura 2.21)

CÁMARAS DE CHOQUE

Entrada del aire y el powo

Salida del polvo

Figura 2.21. Cámaras de choque

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

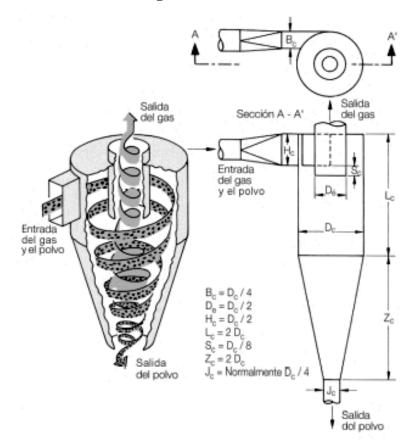
### 2.6.2 Ciclones

Cuando es necesario separar partículas de diámetro superior a 5 micras suele emplearse el dispositivo denominado ciclón. Es de gran sencillez, compacidad, fácil mantenimiento y elevada eficacia. (Ver figura 2.22)

El aire cargado de polvo entra tangencialmente por la parte superior cilíndrica. La corriente de aire sigue una trayectoria en espiral que primero se dirige hacia el fondo del tronco de cono, ascendiendo después por el centro del mismo. El aire, una vez depurado, abandona el ciclón por la parte superior. Las partículas separadas se descargan por el fondo del ciclón.

(Bahamondes, 2008, p.24)

Figura 2.22. Ciclón



Fuente: SOLER & PALAU, s.f

El rendimiento de un ciclón depende del diámetro del mismo y del tamaño de las partículas a separar. (Ver tabla 2.1)

Tabla 2.1. Rendimiento de un ciclón

Diámetre del ciclé	Rendimiento total %	Rendimiento % según tamaño partículas			
Diametro dei cicio	II Rendimiento total %	Tamaño partículas µm	Rendimiento %	Tamaño partículas µm	Rendimiento %
150	90	<5	66	<5	98
230	83	<10	60	<10	99
610	70	<20	47	<20	98

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

## 2.6.3 Multiciclones

La velocidad tangencial en la espiral principal puede ser varias veces la del flujo del aire. Hay un gradiente de velocidad desde la tangencial hasta la velocidad casi cero en el fondo del ciclón. Los ciclones de pequeño diámetro tienen

pequeños radios de curvatura por lo que producen mayores aceleraciones radiales para una misma velocidad tangencial.

Esto unido a la menor distancia radial que el polvo debe recorrer hasta alcanzar la pared del ciclón hace que los pequeños ciclones sean mucho más eficientes para colectar pequeñas partículas que los ciclones mayores.

Por el contrario, ciclones de pequeño tamaño sólo son aptos para el tratamiento de pequeñas cantidades de aire. Una solución al anterior dilema se ha conseguido instalando un conjunto de pequeños ciclones en paralelo con lo que, sin disminuir el rendimiento y el poder separador, se pueden tratar caudales de aire de cualquier orden. (Ver figura 2.23)

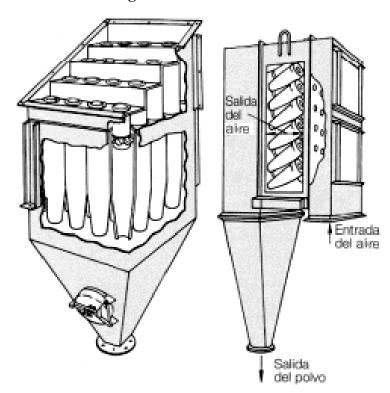


Figura 2.23. Multiciclón

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

## 2.7 Sistemas de extracción de polvo gases y humos utilizados en la industria

Dentro de los sistemas de extracción de polvo empleados en la industria; el tipo de equipo a utilizar para controlar un contaminante del tipo partícula, no sólo depende del tamaño de las mismas, también son muy importantes sus características físicas y

químicas. De nada servirá un filtro de tela con material húmedo o con alta temperatura, tampoco funcionará un precipitador electrostático si el material a capturar no se puede ionizar. Por ello se deberán conocer las características físicas, químicas y limitaciones operativas de los equipos de control. (Ver figura 2.24)

Ventilador es Centrifugo

Aire descargado

Sistema del Ducto

Rejilas de Suministro

Aire Contaminado

Area de Trabajo

Area de Trabajo

Area de Trabajo

Figura 2.24. Extracción industrial.

Fuente: SOLER & PALAU, s.f

A continuación se hace una breve descripción de los equipos de control de polvos y gases de manera que se establecen sus características de operación. (Ver tabla 2.2)

Tabla 2.2. Rango de partículas que atrapa

EQUIPO	RANGO DE PARTÍCULAS QUE		
	ATRAPA (μm)		
Precipitadores electrostáticos	0.01 a 90		
Torres empacadas	0.01 a 100		
Filtros de papel	0.005 a 8		
Filtros de tela	0.05 a 90		
Lavadores de gases	0.05 a 100		
Separadores centrífugos	5 a 1000		
Cámaras de sedimentación	10 a 10000		

#### 2.8 Análisis de alternativas

## 2.8.1 Alternativa 1 – Extracción localizada

## **2.8.1.1** Ventajas

- Absorbe el contaminante antes de que este afecte el ambiente de trabajo.
- Trabaja con caudales pequeños.
- Altera en menor medida las condiciones termohigrométricas (Condiciones físicas ambientales de temperatura, humedad y ventilación, en las que desarrollamos nuestro trabajo) ambientales.
- Facilita mejor la purificación.
- Evita el posible deterioro de equipos por contaminantes corrosivos.

## 2.8.1.2 Desventajas

- Debido a que se trata de un sistema localizado, no se le puede utilizar en varias fuentes de contaminación a la vez.
- Baja eficiencia en contaminantes acompañados con partículas sólidas de gran tamaño.

### 2.8.2 Alternativa 2 – Cámaras de sedimentación

## **2.8.2.1** Ventajas

- Alto nivel de eficiencia con partículas de diámetro superior o igual a 1000 micras.
- Empleo de baja cantidad de energía.

## 2.8.2.2 Desventajas

- Alto costo de capital y operacional.
- Alta necesidad de mantenimiento.

## 2.8.3 Alternativa 3 – Separadores centrífugos

## **2.8.3.1** Ventajas

- Alto nivel de eficiencia con partículas de diámetros pequeños.
- No existen limitaciones en flujos húmedos.
- Bajo costo de construcción.
- Pocos problemas de mantenimiento debido a su sencilla estructura.

## 2.8.3.2 Desventajas

- Eficiencia de recolección baja, para partículas grandes.
- Incapacidad para manejar materiales pegajosos.

### 2.8.4 Alternativa 4 - Colectores húmedos

## **2.8.4.1** Ventajas

- Poca necesidad de mantenimiento.
- No son fuentes secundarias de polvo
- Requerimientos de espacio relativamente pequeños
- Capacidad para lograr alta eficiencia de recolección de partículas.

## 2.8.4.2 Desventajas

- Costos de inversión elevados.
- Probable generación de problemas de tratamiento de agua.
- Problemas de corrosión más graves que los sistemas en seco.

#### 2.8.5 Alternativa 5 – Por fuerza de inercia

## **2.8.5.1** Ventajas

- Alto nivel de eficiencia con partículas de entre 5 a 150 micras.
- No existen limitaciones con flujos húmedos.
- Bajo costo de construcción.
- Recolección y colocación final en seco.
- Requerimiento de espacio pequeño.

## 2.8.5.2 Desventajas

- Eficiencia de recolección baja, para partículas grandes.
- Incapacidad para manejar materiales pegajosos.

En la tabla 2.3 se cuantifica las ventajas y desventajas que muestra cada alternativa propuesta, es un resumen que facilitará la decisión final basándose en la aplicación, las características de los equipos y costos.

Tabla 2.3. Cuantificación de alternativas

CUADRO COMPARATIVO					
CARACTERÍSTICAS	EXTRACCIÓN LOCALIZADA	CÁMARAS DE SEDIMENTACIÓN	SEPARADORES CENTRÍFUGOS	COLECTOR HÚMEDO	POR FUERZA DE INERCIA
<b>EFICIENCIA</b> % aceptación: 20	Alta para contaminantes en estado gaseosos. % aceptación: 20	Alta con partículas superior o igual 1000 micras % aceptación: 15	Alto nivel de eficiencia con partículas pequeñas % aceptación: 15	Alta para partículas finas % aceptación: 18	Alta con partículas de entre 5 a 150 micras % aceptación: 15
CAÍDA DE PRESIÓN % aceptación: 15	Baja % aceptación: 15	Considerable % aceptación: 10	Caídas de presión relativamente bajas % aceptación: 12	Pueden ser elevados % aceptación: 5	Relativamente bajas % aceptación: 12
COSTO % aceptación: 15	Bajo costo de construcción % aceptación: 15	Alto costo de construcción y operacional % aceptación: 5	Bajo costo de construcción % aceptación: 15	Bajo costo de construcción % aceptación: 15	Bajo costo de construcción % aceptación: 15
MATERIAL DE USO % aceptación: 15	Genera residuos gaseosos. % aceptación: 15	Genera residuos sólidos % aceptación: 0	Genera residuos sólidos % aceptación: 0	Genera residuos líquidos y lodos % aceptación: 5	Genera residuos sólidos % aceptación: 0
MANTENIMIENTO % aceptación: 15	Bajo costo de mantenimiento % aceptación: 15	Alto costo de mantenimiento % aceptación: 5	Bajo costo de mantenimiento % aceptación: 15	Bajo costo de mantenimiento % aceptación: 15	Bajo costo de mantenimiento % aceptación: 15
USO EN HUMOS % aceptación: 20	A menudo % aceptación: 20	Rara vez % aceptación: 10	Rara vez % aceptación: 10	Con frecuencia % aceptación: 15	Rara vez % aceptación: 10
TOTAL % ACEPTACIÓN	100 %	45 %	67 %	73%	67 %

## 2.9 Selección de la mejor alternativa

Para la selección de la mejor alternativa aplicable a este proyecto se toma en cuenta el total del porcentaje de aceptación acorde al estudio del proyecto, también se considera la ubicación del sistema de extracción, el espacio físico donde se encuentra la mesa de corte, el área de trabajo.

Es muy importante recordar las características que pueden presentar los gases residuales generados durante el proceso de corte.

Basándose en el estudio y el cuadro comparativo de las alternativas, se conviene que la mejor alternativa es un sistema de extracción localizada compuesta por 2 campanas de captación colocadas a los extremos del carro de la mesa de corte, que serán las encargadas de recoger la mayor cantidad de gases residuales, serán conducidos a través de ductos flexibles con ayuda de 1 ventilador axial por cada campana.

Se colocará una caja de filtros la cual estará conectada a la salida de los ventiladores a través de ductos flexibles, para asegurar que los gases sean expulsados al ambiente libres de material particulado, de esta manera se cumple con el objetivo de este proyecto.

## **CAPÍTULO III**

# 3. DISEÑO DEL EQUIPO DE EXTRACCIÓN

## 3.1 Diseño de las campanas de extracción

La campana de extracción es el elemento esencial de un sistema racional y económico para controlar emanaciones tóxicas o polvorientas o de humo, consiste en capturar la contaminación a medida que se produce y en el mismo lugar de origen, para impedir su difusión por todo el ambiente.

### **3.1.1** Caudal

El caudal de aspiración necesario en este caso depende en gran medida de la distancia entre la boca de aspiración y la fuente donde se genera los gases residuales. Los valores normalmente empleados se reflejan en la tabla 3.1. (Ver figura 3.1)

Tabla 3.1. Parámetros de dimensionamiento

Caudal m3/h	Distancia en m
200	0,10
750	0,20
1.650	0,30
3.000	0,40
<mark>3.750</mark>	0,45
4.500	0,50

Fuente: Castejón, 1982, p.2

La boca de la campana se encuentra a 450 mm (0.45 m) de distancia con referencia a la fuente de humo, por lo tanto, se considera un caudal de 3.750 m<sup>3</sup>/h

### 3.1.2 Velocidad de captación

Es la velocidad del aire en la boca de una campana necesaria para vencer las corrientes contrarias y recoger (arrastrar), aire, gases, polvo o humo, obligándoles a ingresar en las mismas.(Escoba, 2012, p.25)

Debido a que la mesa de corte se encuentra expuesta en un área abierta donde existen corrientes de aire, se toma el valor de velocidad de captación de la campana dado por "Desprendimiento a alta velocidad en zonas de muy rápido movimiento de aire". (Ver tabla 3.2)

Tabla 3.2. Velocidad de captación por campana

VELOCIDAD DE CAPTACIÓN POR CAMPANA				
Características de la fuente de contaminación		Ejemplos	Velocidad de captación m/s	
Únicamente gases y vapores	Desprendimiento con velocidades casi nulas y aire quieto.	Cocinas. Evaporación en tanques. Desengrasado.	0.25-0.5	
	Desprendimientos a baja velocidad en aire tranquilo.	Soldadura. Decapado. Talleres galvanotecnia.	0.5-1	
	Generación activa en zonas de movimiento rápido del aire.	Cabinas de pintura.	1-2.5	
Con partículas	Generación activa en zonas de movimiento rápido del aire.	Trituradoras.	1-2.6	
sólidas en suspensión	Desprendimiento a alta velocidad en zonas de muy rápido movimiento del aire.	Pulido, operaciones de abrasión en general, esmerilado, rectificado, desmolde en fundiciones.	2.5-10	
Se adoptarán valores en la zona inferior o superior de cada intervalo según los siguientes criterios:				
Inferior  1. Pocas corrientes de aire en el local.  2. Contaminantes de baja toxicidad.		Superior  1. Corrientes turbulentas en el local.  2. Contaminantes de alta toxicidad.		
3. Intermitencia	de las operaciones. andes y caudales elevados.	<ul><li>3. Operaciones continuas.</li><li>4. Campanas de pequeño tamaño.</li></ul>		

Fuente: Escoba, 2012, p.25

## 3.1.3 Dimensiones de las campanas de extracción

Debe tenerse en cuenta que la velocidad de la corriente de aire creada por una campana de aspiración en el punto de extracción, disminuye rápidamente al aumentar la distancia entre la boca de aspiración y el punto de extracción; por lo tanto, es importante que esta distancia no sea superior a la prevista en el cálculo del caudal, a fin de mantener la eficacia del sistema. (Escoba, 2012, p.26)

$$Q = Va \times A$$
 [Ec. 1]

Donde:

 $Q \rightarrow \text{ caudal de fluido a ser extraído } (m^3/h)$ 

Va → velocidad de captación campana(m/s)

 $A' \rightarrow \text{área de la campana } (m^2)$ 

De la Ec.1 la incógnita es el área de la campana, que para este caso particular.

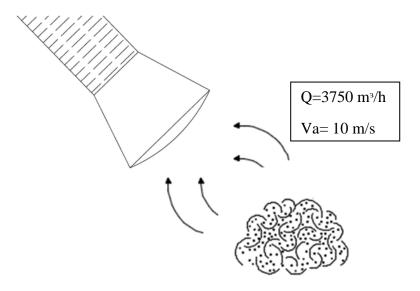
$$A' = \frac{Q}{Va}$$
 [Ec. 2]

Al reemplazar valores en la Ec.2 se obtiene:

$$A^{\sim} = \frac{3750 \, m^3 / h}{10 \, m / s \times 3600 \, s / h}$$

$$A` = 0.010 \text{ m}^2$$

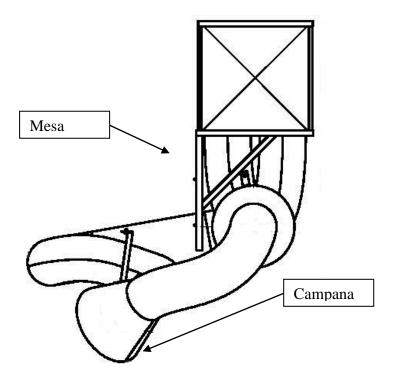
Figura 3.1. Caudal de extracción de las campanas.



Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

Las campanas tienen la forma de un tronco de cono. (Ver figura 3.2)

Figura 3.2. Campanas de captación.



La boca de las campanas está determinada de la siguiente ecuación.(Ver Ec.3)

$$d = \sqrt{\frac{4 * A'}{\pi}}$$
 [Ec. 3]

Donde:

d → diámetro de la boca de las campanas (m)

A  $\rightarrow$  área de la campana ( $m^2$ )

Al reemplazar valores en la Ec.3 se obtiene:

$$d = \sqrt{\frac{4*0.01}{\pi}}$$

$$d = 0.36 \, \text{m}$$

La altura de las campanas está dada por el ángulo de inclinación de diseño de 72°; dado que ya se conoce las dimensiones de la boca y de los ductos (Ver numeral 3.2.2) se buscará la altura de las campanas que se ajuste a necesidad expuesta. (Ver figura 3.3)

$$H = \tan 72^{\circ} * \frac{d - D}{2}$$
 [Ec. 4]

Donde:

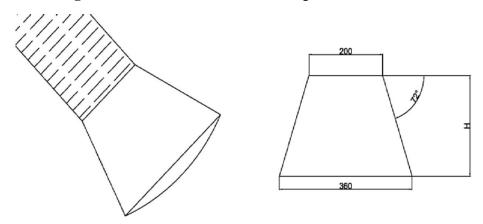
 $H \rightarrow altura de las campanas (m)$ 

Al reemplazar valores en la Ec.4 se obtiene:

$$H = \tan 72^o * \frac{360 - 200}{2}$$

$$H = 250 \text{ mm}$$

Figura 3.3. Dimensiones de las campanas de extracción.



Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

### 3.2 Diseño de ductos

El ducto es el elemento por el cual se conduce el aire a ser extraído, el fluir del aire el ducto absorbe energía del ventilador que lo impulsa y ó lo extrae debido al roce con las paredes, los cambios de dirección o los obstáculos que se hallan a su paso. La rentabilidad de una instalación exige que se minimice la energía consumida. (Escoba, 2012, p.33)

#### 3.2.1 Velocidad de circulación de aire en ductos

Para sistemas de ventilación que vinculan aire cargado de partículas, es necesario establecer una velocidad mínima de diseño a fin de impedir la deposición de aquellas y el taponamiento del ducto. Por otra parte, velocidades demasiado elevadas implican un derroche de energía debido a las elevadas pérdidas de carga que generan y pueden causar rápidamente la abrasión de los ductos. Las velocidades de diseño mínimas recomendadas son superiores a los valores teóricos y experimentales motivo por el cual se toma el valor máximo dado en la tabla 3.3, comparando los gases residuales producto del corte por plasma con polvo ordinario proveniente de fundiciones en general. (Escoba, 2012, p.33)

Tabla 3.3. Valores de velocidad de aire recomendados para el diseño de ductos

Naturaleza del contaminante	Ejemplos	Velocidad de diseño Vc (m/s)
Vapores, gases,	Zjempros	uisello ve (iii/s)
humos de	Todos los vapores, gases y humos	
combustión	Todos los vapores, gases y liulilos	5-10
Combustion	Soldadura	10-12,5
		10-12,5
Humos de	Hilos de algodón, polvo de madera muy fino, polvo de	
soldadura, polvo	talco	12,5-15
muy fino y ligero,	Polvo fino de caucho, baquelita en polvo para moldeo,	
polvos secos	hilos de yute, polvo de algodón, virutas (ligeras), polvo	
	de detergente, raspaduras de cuero	15-20
	Polvo de desbarbado, hilos de muela de pulir (secos)	
	polvo de lana de yute, polvo de granos de café, polvo de	
Polvo ordinario	cuero, polvo de granito, harina de sílice, manejo de	
	materiales pulverulentos en general, corte de ladrillos,	
	polvo de arcilla, fundiciones (en general), polvo de caliza	17,5-20
	Polvo de aserrado (pesado y húmedo), viruta metálica,	
	polvo de desmoldeo en fundiciones, polvo en el	
Polvos pesados	chorreado con arena, pedazos de madera, polvo de barrer,	
	virutas de latón, polvo en el taladrado de fundición, polvo	
	de plomo	20-22,5
Polvo pesado	Polvo de plomo con pequeños pedazos, polvo de cemento	
húmedo	húmedo, hilos de muela de pulir (pegajosos)	> 22,5

Fuente: Castejón, s.f, p.53

## 3.2.2 Dimensiones del ducto

Para el dimensionamiento de los ductos se considera la ecuación Ec.5.

$$D = \sqrt{\frac{4Q'}{\pi Vc}}$$
 [Ec. 5]

Donde:

D → Diámetro del ducto (m)

 $Q^{'} \rightarrow \text{ Caudal de circulación de aire en el ducto } (m^3/h)$ 

 $Vc \rightarrow Velocidad$  circulación de aire en el ducto(m/s)

Al reemplazar valores en la Ec.5 se obtiene:

$$D = \sqrt{\frac{4 \times 3750 \text{ m}^3/_{\text{h}}}{\pi \times 22.5 \text{ m}/_{\text{S}} \times 3600 \text{ s}/_{\text{h}}}}$$

$$D = 0.24 \text{ m} \approx 9.4 \text{ plgs}$$

Se coloca ductos circulares flexibles de 8 plgs (disponibles en el mercado local), estos producen menores perdidas por fricción pues la sección circular tiene menor perímetro e igual área que un ducto rectangular, mayor resistencia mecánica a la deformación cuando su presión interna es menor que la presión atmosférica por lo se evitara la colocación de accesorios extras como codos, que producen un mayor valor de pérdidas en el sistema.

## 3.2.3 Cálculo de la pérdida de carga en el sistema

La pérdida de carga en los sistemas de ventilación debido a la fricción es calculada por diferentes métodos. En este caso se utiliza el método del coeficiente "n", que se basa en calcular la pérdida de carga de un elemento de la conducción en función de la presión dinámica Pd del aire que circula y de unos coeficientes "n" de proporcionalidad, determinados experimentalmente, para cada uno según su forma y dimensiones. (S.A., Salvador Escoba, 2012)

$$\Delta P = n \times Pd \text{ (mm c. d. a)}$$
 [Ec. 6]

#### 3.2.3.1 Presión

El aire, para circular, necesita de una determinada fuerza que le empuje. Esta fuerza, por unidad de superficie, es lo que se llama presión. Existen tres clases de presiones: (S.A., Salvador Escoba, 2012)

### 3.2.3.2 Presión estática, Pe

Es la que ejerce en todas las direcciones dentro del ducto, en la misma dirección del aire, en dirección contraria y en dirección perpendicular, sobre las paredes del

mismo. Si el ducto fuese cerrado, como un recipiente con el aire en reposo, también se manifestaría este tipo de presión.

La presión estática puede ser positiva, si es superior a la atmosférica o bien negativa, si está por debajo de ella.

## 3.2.3.3 Presión dinámica, Pd

Es la presión que acelera el aire desde cero a la velocidad de régimen. Se manifiesta sólo en la dirección del aire y viene relacionada con la dirección del mismo, aproximadamente por la ecuación Ec.7:

Pd = 
$$\frac{\text{Vc}^2}{16}$$
 (mm c. d. a.)

En la figura 3.5 relaciona ambas magnitudes, la velocidad del aire Vc y su correspondiente presión dinámica. La presión dinámica es siempre positiva.

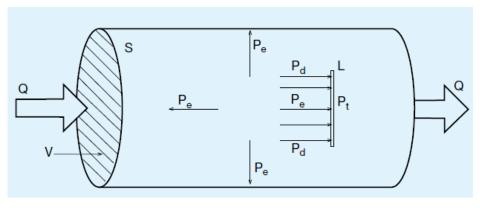
## 3.2.3.4 Presión Total, Pt

Es la presión que ejerce el aire sobre un cuerpo que se opone a su movimiento. En hidráulica se conoce con el nombre de Ecuación de Bernouïlli. (Ver figura 3.4)

Esta dada por la ecuación Ec.8:

$$Pt = Pe + Pd [Ec. 8]$$

Figura 3.4. Tipos de presión.



Fuente: Escoba, 2012, p.6

### 3.2.3.5 Pérdidas

Cada campana en cuestión deberá absorber un caudal total de 3750 m3/h considerando que la velocidad de captación de los vapores es suficiente con 10 m/s. La velocidad de aire en el ducto es de 22.5 m/s con lo que se determina, al reemplazar valores en la Ec.7:

$$Pd = \frac{22.5^2}{16} = 31.6 \text{ (mm c. d. a.)}$$

Adicional se puede utilizar la figura 3.5 para el cálculo de la presión dinámica (Pd).

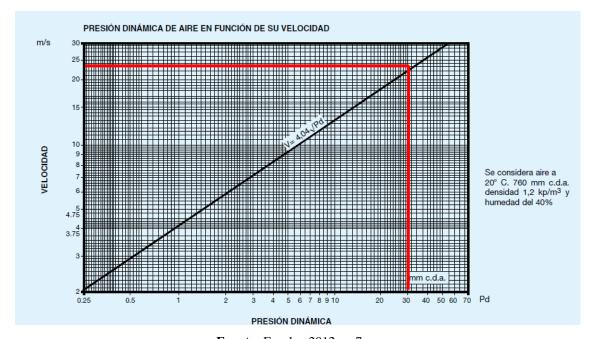


Figura 3.5. Presión dinámica de aire en función de su velocidad.

Fuente: Escoba, 2012, p.7

Para determinar las pérdidas por rozamiento de aire en los ductos se considera una velocidad constante de 22.5 m/s, se ingresa a la figura 3.6 con el diámetro y caudal respectivo de cada ducto, obteniendo el valor de la pérdida de presión en cada uno.

CONDUCTOS CIRCULARES RECTILÍNEOS PÉRDIDA DE CARGA POR ROZAMIENTO DEL AIRE Caudalen m³h \$ 560 500 100000 \$ 450 00A Ø 50000 \$355 40000 30000 \$315 25000 20000 \$ 250 15000 10000 \$ 200 7500 6000 9160 5000 4000 3000 \$125 2000 1500 p 100 1000 080 500 400 60 300 200 100 0.2 0.3 0.5 0.1 Conductos rígidos 3 4 5 5 7 9 mm cda/m 0.02 0.05 0.1 0.2 0.3 0.5 0.2 0.3 0.40.5 3 4 5 30 4050 100 Pa/m Conductosflexibles 0.05 0.1 0.5 3 4 5 6 7 9 mm cda / m 0.2 0.3 2

Figura 3.6. Pérdida de carga por rozamiento del aire.

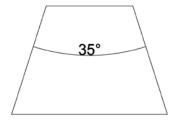
Fuente: Escoba, 2012, p.32

De la figura 3.6 se obtienen los siguientes valores:

Pérdida de carga por rozamiento de aire en los ductos = 10mm cda/m

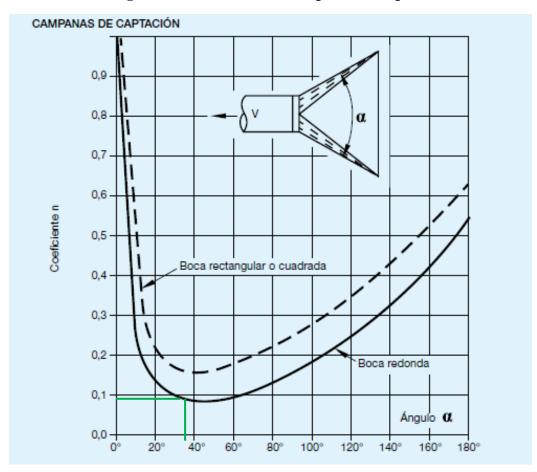
Para determinar el coeficiente de pérdida de carga de las campanas se considera la forma de la boca y el ángulo que se forma entre sus vértices (Ver figura 3.7), con estos datos ver la figura 3.8.

Figura 3.7. Ángulo entre los vértices de la campana.



Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

Figura 3.8. Coeficiente n campanas de captación.



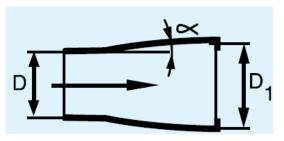
Fuente: Escoba, 2012, p.35

La forma de las campanas del sistema de extracción es de un tronco de cono y sus vértices forman un ángulo de 35°, dando un valor de "n" igual a 0.09.

El coeficiente de pérdida de carga en el aumento está dado por la relación del cambio de sección de los ductos y el ángulo que se forma en el cambio de sección, con estos valores se ingresa a la figura 3.10.

La relación del cambio de sección es: (Ver figura 3.9)

Figura 3.9. Aumento



Fuente: Escoba, 2012, p.37

La relación de diámetros en el aumento es igual a:

$$\frac{D}{D_1} = \frac{200 \text{mm}}{360 \text{ mm}} = 0.56$$

$$\alpha = 18^{\circ}$$

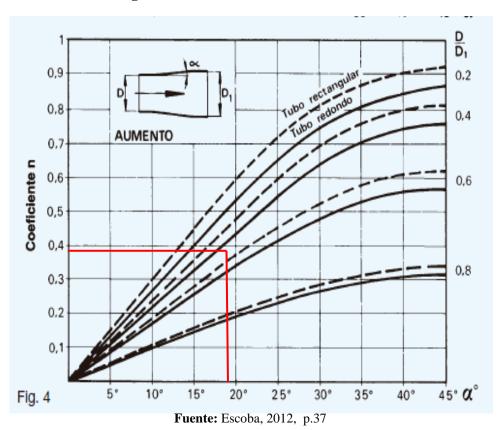


Figura 3.10. Coeficiente n de aumento.

Con los valores obtenidos de la relación y el ángulo que forma el cambio de sección se obtiene el coeficiente "n" del aumento igual a 0.39.

La pérdida de carga para los ductos:

 $\Delta P_D$  = Longitud de ducto × Pérdida de carga por rozamiento del aire [Ec. 9]

## > Extremo izquierdo

Ducto

 $\Delta Pt1 = 2 \text{ m x } 10 = 20 \text{ mm c.d.a.}$ 

La pérdida por la campana y el aumento se puede resumir en la tabla 3.4.

Tabla 3.4. Pérdidas de los elementos del sistema de extracción

	Cantidad	"n"	Total
Campana	1	0.09	0.09
Aumento	1	0.39	0.39
	TOTAL		0.48

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

De la Ec. 6 se obtiene:

$$\Delta P = 0.48 \times 31.6$$

$$\Delta P = 15.2 \text{ mm c. d. a}$$

• La pérdida de carga total de la instalación extremo derecho resulta ser:

$$\Delta P_{\text{TOTAL}} = \Delta P_{\text{C}} + \Delta P$$

$$\Delta P_{\text{TOTAL}} = 20 + 15.2$$

$$\Delta P_{TOTAL} = 35.2$$

El ventilador a escoger debe ser capaz de transportar un caudal 3750 m3/h a través del sistema que presenta una pérdida total de 35.2 mm c.d.a.

> Extremo derecho

 $\Delta Pt1 = 1 \text{ m x } 10 = 10 \text{ mm c.d.a.}$ 

La pérdida por la campana y el aumento se puede resumir en la tabla 3.5.

Tabla 3.5. Pérdidas de los elementos del sistema de extracción

	Cantidad	"n"	Total
Campana	1	0.09	0.09
Aumento	1	0.39	0.39
	TOTAL		0.48

De la Ec. 6 se obtiene:

$$\Delta P = 0.48 \times 31.6$$

$$\Delta P = 15.2 \text{ mm c. d. a}$$

• La pérdida de carga total de la instalación extremo derecho resulta ser:

$$\Delta P_{TOTAL} = \Delta P_C + \Delta P$$
  
 $\Delta P_{TOTAL} = 10 + 15.2$ 

$$\Delta P_{TOTAL} = 25.2$$

El ventilador a escoger debe ser capaz de transportar un caudal 3750 m3/h a través del sistema que presenta una pérdida total de 25.2 mm c.d.a.

## 3.3 Selección de ventilador

Para la selección del ventilador se considera las necesidades del sistema y se analizan las principales características que son el caudal, perdida de carga, potencia, costo, forma, etc., se hace uso del software de Soles & Palau Selectores para una selección más acertada. . (Ver figura 3.11)

SELECTORES CATÁLOGO PROYECTO **SELECTORES** CATÁLOGO SELECCIONADO [1] S&P: GENERAL CATALOGUE 2013 60 нг HERTZ **GAMAS** CAUDAL ø EXTRACTORES MURALES € PRESIÓN ▼ Estático EXTRACTORES TUBULARES 0 CAJAS DE VENTILACIÓN CONDICIONES AIRE 20 °C @ oM (1,20 KG/M3) VENTILADORES CENTRÍFUGOS VENTILADORES CENTRÍFUGOS A TRANSMISIÓN EXTRACTORES DE TEJADO RESTAURAR EXTRACTORES EN LINEA

Figura 3.11. Software Soler & Palau Selectores

Las principales variables de nuestro sistema son ingresadas en el software, mismo que nos arroja los posibles ventiladores que se podrían utilizar para nuestra necesidad. (Ver figura 3.12)

Figura 3.12. Ingreso de variables en el programa INICIO CATÁLOGO SELECTORES CONTACTO PROYECTO INICIO -> SELECTORES **SELECTORES** CATÁLOGO SELECCIONADO (1) S&P: GENERAL CATALOGUE 2013 60 HZ HERTZ GAMAS CAUDAL ₽ TOLERANCIA EXTRACTORES MIJRALES ₩ inwg ▼ Total PRESIÓN 1,50 **▶ ■** EXTRACTORES TUBULARES CAJAS DE VENTILACIÓN TOLERANCIA - | + CONDICIONES AIRE 20 °C @ oM (1,20 KG/M3) VENTILADORES CENTRÍFUGOS VENTILADORES CENTRÍFUGOS A TRANSMISIÓN EXTRACTORES DE TEJADO SELECCIONAR RESTAURAR EXTRACTORES EN LINEA

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

Buscamos dentro de la lista que nos presenta el programa un ventilador que se ajuste a nuestra necesidad de caudal y perdidas de carga. (Ver figura 3.13)

Figura 3.13. Posibles ventiladores a utilizar

X≣ LwA (dB(A)) LpA (dB(A)) Vel. aire (m/s) SFP (W/l/s) Potencia (kW) TGT/2-400-6/18-A-1.1-230/400V-50HZ-3 108 4.063 1,10 2.919 1,00 TGT/2-400-6/18-AL-1.1-230/400V-50HZ-3 108 4.063 1,76 1,10 55 9.0 2.919 1,00 Q 573 TGT/2-400-6/18-BL-1.1-230/400V-50HZ-3 108 4.063 1.76 1,10 55 2.919 1,00 Q <u>1</u> 55 TGT/2-400-6 1,76 2.919 615 108 4.063 9,0 1,00 TGT/4-560-6/18-AL-0.75-230/400V-50HZ-3 3,440 1.26 0.75 46 85 3.9 1.441 0.86 4/4 TGT/4-560-6/18-B-0.75-230/400V-50HZ-3 3.440 1,26 0,75 1.441 0,86 TGT/4-560-6/18-BL-0.75-230/400V-50HZ-3 0,86 TGT/4-560-6 92 3.440 1,26 3,9 1.441 0,86 5/2 TGT/4-630-6/16-A-1.1-230/400V-50HZ-3 3.814 1,08 TGT/4-630-6/16-AL-1.1-230/400V-50HZ-3 102 3.814 1.55 1.10 66 1.449 1.08 TGT/4-630-6/16-B-1.1-230/400V-50HZ-3 102 3.814 1,55 1,10 44 3,4 1.449 1,08 1.449 TGT/4-630-6 102 3.814 1.55 66 1 449 1 08 TGT/4-630-6/14-A-1.1-230/400V-50HZ-3 1,10 5/2 3.741 1.459 0,99 100 TGT/4-630-6/14-AL-1.1-230/400V-50HZ-3 3.741 1.459 0,99 TGT/4-630-6/14-B-1.1-230/400V-50HZ-3 100 3.741 1.49 1.10 3.3 1.459 0.99 Q 5/2 TGT/4-630-6/14-BL-1.1-230/400V-50HZ-3 3.741 1,10 0,99 TGT/4-630-6 100 3.741 0.99 Q 1 2 3 4 5 6 7 8 9 10

El programa hace una gráfica caudal vs presión de nuestro sistema y la cruza con una gráfica propia de funcionamiento del ventilador, determinando el punto de operación y de mayor eficiencia para nuestro sistema según el ventilador que se escoja. (Ver figura 3.14)

Presión total Efficiency Potencia al eje System Curve 2,5 100 1,1 1,0 90 0,9 2,0 0,8 70 Potencia al eje (KW) Presión total (inwg) 1,5 0,6 Eficiencia total 50 0,5 30 0,3 0,5 20 0,2 10 0,1 F 0 0,0 0,0 1000 3000 4000 2000 5000 6000 Q - Caudal (m3/h)

Figura 3.14. Punto de operación del sistema

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

Por consecuente se opta por el ventilador helicoidal tubular marca SOLER & PALAU, modelo TGT con un capacidad 4063 m3/h, con una pérdida de carga de 44 mm.c.d.a

## 3.4 Selección de filtro

Curva

Se selecciona un filtro de carbón activado ya que presenta una porosidad interna altamente desarrollada por lo que un solo gramo de carbón activado puede poseer una superficie de 500 m² o más.

El carbón activado se utiliza en la extracción de metales, la purificación de agua potable (tanto para la potabilización a nivel público como doméstico), en medicina veterinaria y medicina humana para casos de intoxicación, en el tratamiento de aguas residuales, clarificación de jarabe de azúcar, purificación de glicerina, en máscaras antigás, en filtros de purificación y en controladores de emisiones de automóviles, entre otros muchos usos.

Los filtros con carbón activado se utilizan generalmente en la purificación de aire, agua y gases, para quitar vapores de aceite, sabores, olores y otros hidrocarburos del aire y de gases comprimidos.

# CAPÍTULO IV

# 4. CONSTRUCCIÓN DEL EQUIPO DE EXTRACCIÓN

#### 4.1 Adquisición de materia prima, ventilador y filtro

#### 4.1.1 Materia prima

Para la construcción de las campanas, y aumento empleó planchas de acero galvanizado de espesor 0.7 mm y para la carcasa del ventilador espesor 2mm.

El acero galvanizado combina las características del acero (resistencia mecánica) y del cinc (resistencia a la corrosión). Presentando ventajas como: larga duración, elevada resistencia mecánica, protección interna y externa de los equipos, ausencia de mantenimiento (recubrimiento).

#### 4.1.2 Ventilador

El ventilador que utiliza en el sistema es un ventilador centrífugo DD10-10 para una capacidad de caudal de 4587 m<sup>3</sup>/h, con motor de <sup>3</sup>/<sub>4</sub> HP, y variación de velocidad baja, media y alta.

#### **4.1.3** Filtro

Dentro del sistema se colocó un filtro de carbón activado de 500x500x30 el cual deberá ser cambiado cada 30 días según recomendación del fabricante.

#### 4.2 Fabricación de los elementos del sistema de extracción

El sistema de extracción estará conformado por dos campanas de captación una a cada extremo de la mesa de corte, a las cuales se conecta los tramos de ductos flexibles, los mismos que sirven como medio de conexión con los ventiladores, y estos se conectan a la caja de filtros por medio de tramos de ductos flexibles.

Las campanas de captación y los aumentos estarán construidos en plancha de acero galvanizada de 0,7 mm de espesor, la carcasa de ventilador en plancha de acero

galvanizado en espesor 2mm y la caja de filtros en plancha de acero al carbono A-36 en espero 2mm para el sellado y acoplamiento se realizara por el proceso de soldadura GMAW con alambre ER70S6, la soldadura será por puntos en espacios de 20 a 30 mm, para complementar el sellado se usará Sikaflex que es un sellador elástico de alto desempeño y cinta metalizada. (Ver figura 4.1)

Figura 4.1. Cinta adhesiva metalizada

Fuente: TECNOL, Hoja Técnica - cinta adhesiva metalizada,

Los pasos a seguir en la fabricación son:

**Trazado:** Basándose en los planos de construcción se procedió al trazado sobre las planchas de acero galvanizado y acero negro de cada uno de los elementos a ser conformados para el sistema de extracción. (Ver figura 4.2)

Las herramientas que se utilizaron para el procedimiento de trazado son: puntas de trazar y granete. (Ver figura 4.3)

Figura 4.2. Trazado en planchas



Figura 4.3. Trazado de caja de filtros



Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

**Corte:** Se procede con el corte de la planchas de acero galvanizado por sobre los trazos realizados con anterioridad. (Ver figura 4.4)

Para realizar los cortes se usa la cizalla o también conocida como guillotina, mesa de corte CNC, esmeril, plasma manual. (Ver figura 4.5 y figura 4.6)

MS 2504

Figura 4.4. Corte de planchas en la cizalla

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías



Figura 4.5. Corte de las campanas y aumentos en la mesa de corte

Figura 4.6. Corte de las carcasas de los ventiladores

Para el proceso de conformado de las campanas y aumentos se procede a rolar las piezas ya cortadas, el proceso de rolado de planchas se refiere a pasar la plancha de acero por rodillos para que adquiera una forma determinada, cuando se le aplica la presión generada por los rodillos la plancha se adquiere a dicha forma. (Ver figura 4.7)

Para realizar el rolado de las planchas se usa la baroladora de planchas. (Ver figura 4.8)

Figura 4.7. Rolado de las campanas de extracción



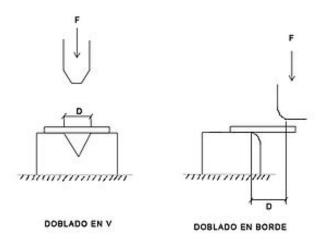
Figura 4.8. Rolado de los aumentos



Una vez realizados los respectivos cortes, se procede al conformado sin separación de material y con deformación plástica, también conocido como doblez.

Los dobleces se los realizar en una plegadora, es una prensa que cuenta con matrices las que permiten realizar 2 tipos de dobleces. (Ver figura 4.9, figura 4.10 y figura 4.11)

Figura 4.9. Dobleces



Fuente: Castellón, 2009

Figura 4.10. Doblez horizontal de la caja de filtros



Figura 4.11. Doblez vertical de la caja de filtros



Para las uniones longitudinales y transversales se realiza el proceso de soldadura GMAW por puntos con una separación de entre 200 mm a 300 mm. (Ver figura 4.12) Para el proceso de soldadura se utiliza una soldadora y alambre ER70S6.

Para garantizar la hermeticidad de las uniones se usa un sellador con base en poliuretano y cinta metalizada. (Ver figura 4.13 y figura 4.14)



Figura 4.12. Soldadura de las campanas

Figura 4.13. Soldadura de la caja de filtros.



Figura 4.14. Sellado del conjunto



# 4.3 Montaje del equipo de extracción

Para el montaje de sistema de extracción se procede con los siguientes pasos:

 Una vez terminado con el proceso de armado de los equipos se procede con el montaje en la mesa de corte, ubicamos en la viga transversal a cada extremo de la mesa de corte por plasma. (Ver figura 4.15 a figura 17)



Figura 4.15. Montaje de los elementos armados.

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías



Figura 4.16. Vista frontal de la mesa de corte.

Figura 4.17. Vista posterior de la mesa de corte con el sistema total instalado.



• Dentro de la caja se ubica los filtros. (Ver figura 4.18)

Figura 4.18. Posición del filtro.



# CAPÍTULO V

#### 5. COSTOS

#### 5.1 Análisis de costos

El análisis de costo es el proceso por el cual se cuantificarán los recursos necesarios para el diseño y fabricación del sistema de extracción.

El objetivo es demostrar que se obtuvo el mejor resultado al menor esfuerzo consignado.

Se considerarán a los costos directos e indirectos como una inversión redimible en un determinado tiempo.

# 5.2 Materia prima y equipos

Para determinar el costo de materia prima y equipos se consideró la lista de precios de proveedores de la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. y proformas solicitadas a proveedores. (Ver tabla 5.1)

Tabla 5.1. Costo materia prima y equipos

ITEM	DESCRIPCIÓN	CANTIDAD	COSTO	COSTO
1112141	DESCRIPCION	CANTIDAD	UNITARIO	TOTAL
1	Ventilador helicoidal incluye motor	2	\$ 345.25	\$ 690.50
2	Filtro carbón activado	1	\$ 36.32	\$ 36.32
3	Plancha acero galvanizado 1220x2440x0.7	2	\$ 16.66	\$ 33.32
4	Plancha acero galvanizado 1220x2440x2	1/2	\$ 47.20	\$ 23.60
5	Silicona sikaflex	1	\$ 10.75	\$ 10.75

6	Cinta adhesiva metalizada	2	\$ 5.90	\$ 11.80
7	Soporte para caja de filtros (incluye materia prima + soldadura)	1	\$ 28.50	\$ 28.50
8	Soporte elementos del sistema (incluye materia prima y soldadura)	1	\$ 15.00	\$ 15.00
			TOTAL	\$ 849.79

# 5.3 Mano de obra construcción y montaje

Para determinar los costos de obra y montaje, se tomó los valores de estándares de construcción y el costo de hora hombre de la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. (Ver tabla 5.2)

Tabla 5.2. Costo mano de obra construcción y montaje

ITEM	DESCRIPCIÓN	CANTIDAD	COSTO UNITARIO	COSTO TOTAL
1	HH Fabricación	90	\$ 6.85	\$ 616.50
2	HH Montaje	30	\$ 8.22	\$ 246.60
			TOTAL	\$ 863.10

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

# 5.4 Ingeniería

El costo de ingeniería está estimado en la lista de costos de la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. y se basó en el tiempo expuesto para la realización de cálculos y planos de los integrantes de la tesis en cuestión. (Ver tabla 5.3)

Tabla 5.3. Costo ingeniería

ITEM	DESCRIPCIÓN	CANTIDAD	COSTO UNITARIO	COSTO TOTAL
1	Diseño	1	\$ 1000	\$ 1 000
2	Realización de Planos	1	\$ 600	\$ 600
3	Supervisión en la construcción y montaje del sistema (Horas Hombre)	120	\$ 15	\$ 1 800
			TOTAL	\$ 3 400

#### 5.5 Pruebas

Se realizará una prueba de calidad del aire que es expulsado del sistema de extracción. (Ver tabla 5.4)

Tabla 5.4. Costo pruebas

ITEM	DESCRIPCIÓN	CANTIDAD	COSTO UNITARIO	COSTO TOTAL
1	Prueba (Análisis de resultados)	1	\$ 250	\$ 250
			TOTAL	\$ 250

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

#### 5.6 Costo total del sistema de extracción

Para determinar el costo total del proyecto se toma los costos ya determinados como costos de materia prima y equipos, costos de construcción y montaje, costo de ingeniería y costos de pruebas.

Se debe tener en cuenta que dentro de las horas hombre se encuentran considerados los costos indirectos como son las herramientas, servicios básicos, servicios. (Ver tabla 5.5)

Tabla 5.5. Costo total

ITEM	DESCRIPCIÓN	COSTO TOTAL
1	Materia prima y equipos	\$ 849.79
2	Mano de obra construcción y montaje	\$ 863.10
3	Ingeniería	\$ 3 400.00
4	Pruebas	\$ 250.00
	TOTAL	\$ 5 362.89

# CAPÍTULO VI

#### 6. ANÁLISIS DE RESULTADOS

### 6.1 Porcentaje de eficiencia

El porcentaje de humo extraído del proceso de corte por plasma de la mesa CNC se lo determinó visualmente, tomando como factor de intervención el tiempo.

Se realizaron cortes según los procesos productivos de la empresa y se tomó los tiempos en que el área de trabajo se llena de humo con el sistema encendido y con el sistema apagado.

Para determinar el volumen de humo se tomó como referencia el extremo izquierdo de la mesa, en un espacio de 2 m<sup>3</sup>.

Se obtuvieron los siguientes resultados: (Ver tabla 6.1)

Tabla 6.1. Medición de generación de humo

	Medición 1	Medición 2	Promedio
Equipo apagado	5 segundos	7 segundos	6 segundos
Equipo encendido	100 segundo	100 segundos	100 segundos

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

$$6 segundos \rightarrow 100\%$$

$$100$$
 segundos → %

% eficiencia = 
$$\frac{100 \times 100}{6}$$
 = 1667 %

Resultado: El porcentaje de eficiencia del sistema de extracción es del 1667%.

#### 6.2 Medio Ambiente

La generación de gases dentro del galpón de servicios ocasiona que los operadores de las máquinas no puedan cumplir con sus labores continuas, esto provocaba un tiempo de espera no productivo.

Con la construcción y la puesta en marcha del sistema de extracción de gases, el personal puede cumplir con sus labores sin ser interrumpidas por el exceso de humo que se acumulaba en el galpón.

#### 6.3 Condiciones de trabajo del operador

La generación de gases por el proceso de corte provocaba que el operador se sienta muy incómodo, esto provocaba que su rendimiento laboral sea menor al esperado, ocasionaba que existan reproceso en los cortes debido a que el humo no permitía una buena visualización del proceso de corte.

Una vez instalado el sistema de extracción, el operador se encuentra a gusto con su área de trabajo, es más eficiente y tiene un mayor control del proceso de corte pues su visualización es nítida.

Además, se pudo notar que la mascarilla del operador, aumentó el tiempo de vida útil de uso.

#### 6.4 Cuantificación económica

Para medir la mejora que se obtuvo por el uso del sistema de extracción construido se tomó en cuenta el costo de fabricación.

Se consideró un tiempo de 2.5 horas de trabajo como ciclo de corte, desglosando de la siguiente forma:

- 2 horas de corte continuo representa el 80 %
- El personal que labora en el galpón de servicios debe salir hasta que los gases acumulados se dispersen, 0.5 horas como tiempo de espera, lo cual significa el 20 %.

En el galpón de servicios laboran 7 de personas durante 8 horas, el personal se encuentra distribuido de la siguiente manera:

• Plegadora o baroladora → 4 personas

• Cizalla → 2 personas

Mesa de corte → 1 personas

El costo por kg fabricado en cada proceso que se desarrolla en el galpón de servicios está resumido en la tabla 6.2.

Tabla 6.2. Capacidad de los procesos productivos

DDOCECO	Capacidad	%	Capacidad
PROCESO	instalada Kg/día	Uso/mercado	utilizada Kg/día
Plegadora o baroladora	3768	20 %	754
Cizalla	6024	20 %	1205
Mesa de corte	13197	12.5 %	1649
		TOTAL	3608

Elaborado por: Patricia Godoy, Omar Mencías

El costo de fabricación por kilogramo de Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. es de \$ 0.30.

Para determinar el ahorro que se obtuvo con la instalación del sistema de extracción, se procede de la siguiente manera:

$$\frac{3608 \, Kg}{dia} * \frac{22 \, dia}{1 \, mes} = \frac{79378 \, Kg}{mes}$$

Se deja de producir  $\frac{79378 \, kg}{mes} * 20\% = \frac{15875.2 \, Kg}{mes}$ 

$$\frac{15875.2 \, kg}{mes} * \frac{\$ \, 0.30}{Kg} = \$ \, 4762.50 \, /_{mes}$$

Resultado: El ahorro de la empresa es de \$ 4.8762,50 por mes.

#### **CONCLUSIONES**

- Se realizó el diseño y construcción de un sistema de extracción dando solución a los gases residuales de una mesa CNC, producto del corte por plasma para la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C., evitando la propagación de gases dentro del área de trabajo mediante el uso del sistema de extracción localizada, basada en el uso de campanas de captación, ductos flexibles, filtros, y dos ventiladores.
- La mejor alternativa fue la extracción localizada, ya que presentó el 100% de aceptación dentro los parámetros fundamentales determinados.
- En el análisis de resultados se determinó que el sistema es eficiente en 1667
   %, por lo que el área de trabajo tanto del operador y de los operadores de las máquinas que se encuentran en el galpón de servicios pueden mantener un trabajo continuo, sin suspender sus labores.
- Se realizó el modelado tridimensional y el plano de cada elemento que forma parte del sistema de extracción en el programa Autodesk Inventor 2015.
- La ejecución total del sistema requirió una inversión aproximada de \$ 5000 + impuestos, recuperables en 1.2 meses. Es decir, el equipo ya está pagado.
- La construcción del sistema de extracción evitará enfermedades profesionales, ahorro en implementos de seguridad, ausentismo laboral, sanciones ambientales y/o de relaciones laborales.
- Los directivos de Proyectos Mecánicos Promec S.C.C. demostraron su satisfacción debido a que los resultados obtenidos fueron favorables, significando beneficios económicos importantes.

#### RECOMENDACIONES

- Se recomienda elaborar un manual de operación y mantenimiento del sistema de extracción basándose en indicaciones del fabricante de los equipos (Ventilador y Filtro).
- Se recomienda al departamento de mantenimiento incluir al sistema de extracción dentro del plan anual de mantenimiento de la empresa Proyectos Mecánicos Promec S.C.C.

#### LISTA DE REFERENCIAS

- Alberdi. (s.f). Qué es el corte por plasma. Recuperado el 17 de marzo del 2014 de: http://www.demaquinasyherramientas.com/maquinas/corte-por-plasmageneralidades
- Bahamondes Santos J.L. (2008). Diseño y construcción de un separador ciclónico para la industria naval. Chile. Universidad Valdivia.
- Octavio Cabrera Lazarini. M.C. (s.f). Procesos modernos de corte por plasma.
   Recuperado el 12 de marzo del 2014 de: http://procesoscorteciateqwikispaces.com/file/view/Corte+por+Plasma.pdf
- Castejón Vilella. E. (1982). Soldadura. prevención de riesgos higiénicos. España.
   Centro de investigación y asistencia técnica
- Castejón Vilella. E. (s.f). Extracción localizada. España. Universitat oberta de catalunya.
- Castellón. (2009). Metrología y procesos de conformado de metales sin arranque de viruta. España. Universidad Jaime I.
- Clinica DAM. (s.f). Imagen de filtro de aire H.E.P.A.. Recuperado el 22 de junio del 2014 de: http://www.clinicadam.com/imagenes-de-salud/19338.html
- EPA. (2009). Residential cleaners. U.S. Environmental Protection Agency.
- Ferran Puig Vilar. (2013). Corte de chapa por plasma. Recuperado el 11 de junio del 2014 de: http://www.interempresas.net/MetalMecanica/Articulos/12114-Corte-de-chapa-por-plasma.html
- González Briones. (s.f). Recubrimiento con chapa de aluminio. Recuperado el 10 de octubre del 2014 de: http://www.aislamientoshgbriones.es/es\_ES/recubrimiento\_conductos\_chapa\_de\_aluminio.php
- Inco. (s.f). Conductos aire acondicionado y ventilación. Recuperado el 09 de noviembre del 2014 de: http://ciudadbarcelona.olx.es/conductos-aireacondicionado-y-ventilacion-iid-59478808
- Isover. (s.f). Fabricación de ductos autoportantes para aire acondicionado y calefacción. Recuperado el 09 de noviembre del 2014 de: http://www.miyante.com.ar/climaver\_plus.htm
- Istas. (s.f). Sistemas de extracción localizada. Recuperado el 25 de enero del 2015 de: http://www.istas.net/web/index.asp?idpagina=3479

- Jonas Edward Salk. (s.f). Corte Térmico del metal: Corte por Plasma.
   Recuperado el 24 de enero del 2014 de: http://www.atmosferis.com/corte-termico-del-metal-corte-por-plasma/
- Moyven. (2007). Filtros Industriales. Recuperado el 01 de septiembre del 2014
   de: http://www.moyven.com/cas/productos/filtros-industriales/humedo
- Nederman. (s.f). Ductos flexibles. Recuperado el 07 de enero del 2014 de: http://www.nederman.es
- AETHER. (2014). Blower assemblies. U.S. Lau industries.
- Plusformación. (s.f). Origen polvos y su mitigación en la minería. Recuperado el 09 de enero del 2014 de: http://www.plusformacion.com/Recursos/r/origenpolvos-su-mitigacion-mineria?page=1
- Soler & Palau. (s.f). Hojas técnicas. Recuperado el 17 de diciembre del 2013 de: http://www.soler-palau.mx/casosaplicacion5.php
- Salvador Escoba. S.A. (2012). Manual práctico de ventilación. España. Rosselló.
- SMACNA. (1985). HVAC duct construction standards metal and flexible (RS-34). U.S. Lafayette center drive Chantilly.
- Unipaz. (2010). Ventilación industrial. Recuperado el 12 de septiembre del 2014 de: http://ventilacionindustrialunipaz.blogspot.com/2010/05/temacampanacapotasistema-de.html

# **ANEXOS**

#### ANEXO 1. PLANCHA ACERO GALVANIZADO

: Plancha de acero revestida de Zinc por el proceso de inmersión en caliente para mejorar su resistencia a la corrosión. : Lámina rolada en frío, se somete a un proceso de inmersión contínua en el que se adhiere 55% de aluminio, 1,6% de silicio y 43,4% de Zinc, logrando un balance para darle resistencia a la corrosión y a la temperatura. Galvanizado GALVANIZADO Calidad del Acero ALUZINC G60 (Z180) AZ120 AZ150 ASTM A 653 o equivalente ASTM A 792 o equivalente Normas Techos, paneles, edificios prefabricados, canaléta para lluvia, ductos, tubería de ventilación, lavadoreas, refrigeradoras, etc. Aplicación específica Acabado superficial Flor normal, Reducida, Skin Pass 150 gr/m² de Aluzinc Recubrimiento 180 gr/m² de zinc 120 gr/m² de Aluzinc Composición Química (% Max.) 0,02% - 0,15% 0,02% - 0,15% 0,02% - 0,15% Mn 0,60% 0,60% 0,60% 0,03% 0,03% 0,03% S 0,035% 0,035% 0,035% Propiedades mecánicas 180° 180° 180° Flexión Elongación >=20% >=20% >=20% Recocido, temple 65 HRB 65 HRB 65 HRB v Dureza Especificación de la Bobina Madre Tolerancias Espesor: JIS G3302 tabla 17 0,20 ~ 2,50 mm Espesor Tolerancia en mm Espesor Tolerancia de ancho -0.0 + 7,00,20 - 0,40 mm. +/- 0,05 mm Diámetro Interno 508 - 711 mm 0,40 - 1,00 mm. +/- 0,08 mm Diámetro Externo 1.700 mm. Max. 1,00 - 1,25 mm. +/- 0,09 mm Peso Rollo 10 Tm. Max. 1,25 - 2,50 mm. +/- 0,15 mm Planeza: Altura de onda (H) o distancia hasta la cara inferior de la lámina: Amplitud o paso de la onda (P): distancia horizontal entre cimas de dos ondas. Índice de planeza (I): Pendiente de la ondulación H/PX100[%] Medición con galga triangular o regla de medida, desde la superficie plana de una mesa de granito pulido y la cara inferior de la lámina. CAMBER: Desviación del canto respecto a una línea recta) Ref: Norma: JIS G 3141 Tabla 23 Camber (mm) en 2000 mm Ancho de lámina (mm) < 630 mm 4 mm > 630 mm 2 mm RECLAMACIONES POR ÓXIDO: máximo 30 días después de haber despachado el material; evidenciando un adecuado almacenamiento y conservación por parte del ciente material de la companya del companya de la companya de la companya del companya de la companya del companya madry your no existió la adecuada inspección. No se aceptan golpes, marcas o cualqueir otro detecto propios del aminacenamiento o manipulación. Se debe evidenciar que el material RECLAMACIONES POR DIMENSIONES: máximo 3 meses, sin presentar ningún otro detrimento de calidad propio del almacenamiento o manipulación. Se debe evidenciar que el material RECLAMACIONES POR DIRECTION DE CARACTERIO INICIA IN

ámina Recubierta

74

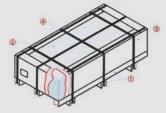
Dimension
Dimension
Tolerancia
Atributos
Especifica Embalaje





Etiqueta de Indentificación Por paquete: #Lote; #atado; Espesor; Dimensión; #de laminas; Peso neto/bruto

y cliente



Por paquete: #Lote; # atado; Espesor; Dimensión; # de laminas; Peso neto/bruto

y cliente

Por rollo: # atado; Peso; Calibre; Ancho. Por paquete: Espesor; Dimensión; # de rollos; Peso

neto/bruto y cliente Plataforma de madera,

protectores, papel y zunchos.





Lámina Recubierta

#### **ANEXO 2. DUCTO FLEXIBLE**



# **Technical Product Specifications**

Supurr-Flex® pure aluminum, multi-layered flexible metallic duct, UL Listed 181 Class 1



Model No.	Description
TF420	Supurr-Flex® alum. metallic duct
TF620	Supurr-Flex® alum. metallic duct

#### Performance Data

# Maximum Velocity

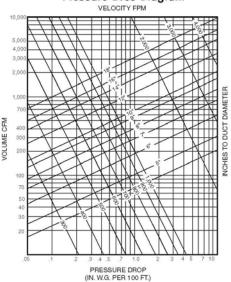
# • 4000 FPM Maximum Rated Pressures • all diameters 8\* w.g. Pos. • 3\*-6\*dia., -4.0\* w.g. Neg. Operating Temperature Range

• 0°F to 265°F
Pressure Drops . . . . . (see chart) UL Listed 181 Class 1 Air Connector

# **General Information**

- UL Listing on this product is for installations of 14 ft. or less
- for heating, cooling & exhaust
- compressed length . . . 20 ft. to 14" +/-
- fire retardant, NO exposed polyester inside or outside

## Pressure Loss Diagram



(diameter)

Model No.	diameter	length
TF420	4" dia.	20 ft.
TF620	6 "dia.	20 ft.

6/01 © 2001
© 2001
DEFLECTO CORPORATION • P.O. Box 50057 • Indianapolis, IN 46250 • www.deflecto.com
DEFLECTO/Canada Ltd. • St. Catharines, Ontario • Canada 12M 3/2
- Canada under the moreovernent in design and manufact

Deflecto's policy is one of continual product improvement in design and manufacturing wherever possible, therefore all specifications and designs are subject to change without notice and without incurring obligations.

TF42otps

#### **ANEXO 3. VENTILADOR**

#### **TGT**





#### TGT/2-400-6/18-A-1,1kW-230/400~3V-50Hz-3

Ventiladores helicoidales tubulares con protección anticorrosiva en la camisa, mediante galvanizado en caliente, álabes de aluminio tipo "aerofoil", con casquillo de arrastre de acero, y motor trifásico IP55, clase F. Pueden instalarse en posición horizontal o vertical.

Modelos de camisa corta.

Marca S&P modelo TGT/2-400-6/18-A-1,1kW-230/400~3V-50Hz-3 para un caudal 4.063 m³/h y presión estática 1,76 inwg.

#### Punto de trabajo requerido

3.750 m <sup>3</sup> /h
1,50 inwg
20 °C
0 m
1,2 kg/m <sup>3</sup>
50 Hz
230/400~3 V

#### Punto trabajo

Caudal Presión estática 4.063 m³/h 1,56 inwg 0,196 inwg Presión dinámica Presión total 1,76 inwg 0,897 kW Potencia útil Rend Total
Velocidad descarga
Velocidad ventilador
Potencia específica 55,2 % 9 m/s 2919 rpm 1.00 W/l/s Potencia útil (eje) máx 0,910 kW

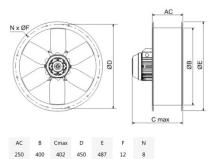
#### Construcción

Diámetro 400 mm 6 80,20 kg Palas Peso Inclinación 18°

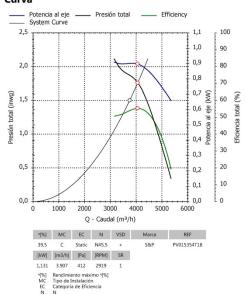
#### Motores

Número de Polos 1,1 kW 230/400~3 Potencia motor Tensión Intensidad motor 4,1 A / 2,3 A IP55 Indice de protección Clase motor

#### **Dimensiones**



#### Curva



#### Características acústicas

	63	125	250	500	1k	2k	4k	8k	Total
Aspiración (LwA)	51	64	76	85	89	88	84	76	93
Aspiración LpA @ 1,5m	37	50	62	71	75	74	70	62	79



# ANEXO 4. FILTRO CARBÓN ACTIVADO

#### CARBON PLEAT

Dual purpose: Filters particulate and absorbs odor

Effective gas phase filter for intermittent gas applications

Excellent filter to determine if carbon filters will help remove the odor

Low pressure drop

Disposable, easy installation, low service cost

All filters wrapped and sealed in protective plastic bags to maintain filter viability



#### DESCRIPTION

The Air Handler Carbon Pleat filters are designed for the control of intermittent odor problems. Carbon pleated filters remove a wide range of odors and common indoor air pollutants. The advanced media has improved capability to absorb nuisance odors.

The fitler's construction consists of pleated, non-woven/polyester media, impregnanted with an activated carbon. The pleated filter pack is enclosed in a heavy duty, moisture resistant (beverage board) diecut frame that will not crack, warp or distort under normal operating conditions.

#### BENEFITS

In some light duty applications, the effectiveness of carbon pleated filters can equal many long-term solutions used for controlling odor problems. Carbon pleated filters can be used as a low cost method to verify the potential effectiveness of carbon for controlling odors. The carbon pleat receives an efficient removal of particulate MERV 6 per ASHRAE Standard 52.2-2007.

#### **APPLICATIONS**

The Air Handler Carbon Pleat is well suited for use where gas contaminants are low and/ or intermittent. Provides relief of odors created by cigarette smoke, industrial process, copier, pets and musty areas.

These filters are well suited for use in air make-up systems and re-circulation applications in office buildings, hospitals, airports, food courts and manufacturing facilities.

For our complete line of filters, visit grainger.com/airhandler

Find it at Grainger.

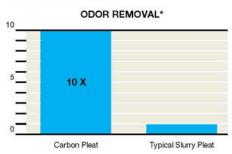
© 2013 W.W. Grainger, Inc. 8S

2

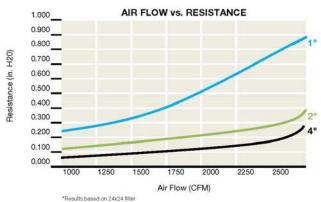


# CARBON PLEAT

#### ODOR REMOVAL



\*Amount of gas or odor removed at 50% break through given 880 PPM of Toluene @ 40 (media velocity)



#### **DIMENSIONS & PART #S**

			Initial	Initial	
Nominal Size (in.)		Resistance @	Resistance @	Grainger #	
			250 FPM	500 FPM	
н	W	D	("w.g.)	("w.g.)	
10	10	1	0.23	0.63	6B915
	20		0.23	0.63	66914
12	12	1	0.23	0.63	6B912
12	20	1	0.23	0.63	6B911
12	24	1	0.23	0.63	6B910
14	20	1	0.23	0.63	6B907
14	24	1	0.23	0.63	6B905
14	25	1	0.23	0.63	6B904
15	20	1	0.23	0.63	6B902
16	16	1	0.23	0.63	6B900
16	20	1	0.23	0.63	6B899
16	24	1	0.23	0.63	6B896
16	25	-1	0.23	0.63	6B894
18	20	- 1	0.23	0.63	6B891
18	24	1	0.23	0.63	6B890
18	25	1	0.23	0.63	6B887
20	20	1	0.23	0.63	6B886
20	24	1	0.23	0.63	6B863
20	25	1	0.23	0.63	6B880
22	22	1	0.23	0.63	6B877
24	24	1	0.23	0.63	6B876
25	25	1	0.23	0.63	6B873
10	20	2	0.13	0.34	6B913
12	24	2	0.13	0.34	6B909
14	20	2	0.13	0.34	6B906
14	25	2	0.13	0.34	6B903
15	20	2	0.13	0.34	6B901
16	20	2	0.13	0.34	6B898
16	24	2	0.13	0.34	6B695
16	25	2	0.13	0.34	6B893
18	24	2	0.13	0.34	6B889
20	20	2	0.13	0.34	6B885
20	24	2	0.13	0.34	6B882
20	25	2	0.13	0.34	6B879
24	25	2	0.13	0.34	6B875
25	25	2	0.13	0.34	6B872
12	24	4	0.07	0.23	6B908
16	25	4	0.07	0.23	6B892
20	20	4	0.07	0.23	6B884
20	24	4	0.07	0.23	6B681
20	25	4	0.07	0.23	6B878
24	24	4	0.07	0.23	6B874

For our complete line of filters, visit grainger.com/airhandler Find it at Grainger.

© 2013 W.W. Grainger, Inc. 8S



#### Alslantes



# cintaluminio cinta poliester

# CINTA ADHESIVA CON ACABADO ALUMINIO / METALIZADO

Cinta de aluminio y poliester aluminizado de gran resistencia térmica.

#### APLICACIONES

- Unión de materiales de aislamiento térmico (TO TECNOTERMIC, A3, A6, A10).
- Calafacción, ventilación y aire acondicionado.
- Recubrimiento de empalmes de extractores, salida de humos y calentadores.
   Unión de paneles de cerramiento de fibra de vidrio laminadas con lana mineral o metal.
- Conductos de circulación de aire.

















**QTECNOL** 

# TQ cintaluminio /cinta poliester

# CINTA ADHESIVA CON ACABADO ALUMINIO / METALIZADO

TQ CINTALUMINIO	
Soporte Adhesivo	Aluminio
Adhesivo	Acrílico modificado
Protector	
Protector Espesor an mm (sin protector)	
Resistencia a la temperatura     Fuerza adhesiva AFERA 4001 (N/25 m)	-10°C +100°C
Fuerza adhesiva AFERA 4001 (N/25 m)	
Clasificación UNE 23-721 (resistencia al fuego)	
TO CINTA POLIESTER	
Soporte	film polipropileno metalizado
Adhesivo.     Adhesión (PEEL)	
Adhesión (PEEL)	
Cohesión (SHEAR	> 100 horas
Tensión de rotura	
Flongerión	140 %

#### **PROPIEDADES**

- Gran resistencia la tracción.
- Fácil aplicación.
- Resistente a la temperatura.
- Gran poder de adhesión.
   Larga durabilidad.
   Multitud de aplicaciones.

- Fácilmente aplicable con TQ DISPENSADOR CINTA

#### MODO DE EMPLEO

Aplicar sobre superficie limpia ejerciendo presión sobre la cinta, para un

#### PRESENTACIÓN Y ALMACENAJE

TQ CINTALUMINIO se presenta en rollos de 25 metros y 50 metros con un ancho de cinta de 50 mm. Almacenar en lugar fresco y ventilado a temperaturas inferiores a 30°C.

TO CINTA POLIESTER se presenta en rollos de 50 metros con un ancho de cinta de 50 mm. Almacenar en lugar fresco y ventilado a temperaturas inferiores a 30°C.

#### PRECAUCIONES DE USO

TO CINTALUMINIO presenta una mayor resistencia a la temperatura que TO CINTA POLIESTER.

Fabricado con la garantía de: T.Q. TECNOL, S.A.

No serán de nuestra responsabilidad otras aplicaciones del producto que no se ajusten a las indicadas. La presente fiche técnica pierde su validez con la eparición de une nueva adición. Debe consultarse con nuestro departamento técnico cualquier dude o aplicación edicional no previste en la ficha técnica. Gerantizamos nuestras productos en caso de defectos en la calidad de fabricación de las mismos, siendo de nuestra responsabilidad tan sólo la de reingresar el valor de la mercancía suministrada. Respetar el modo de empleo temperatura min. de aplicación + 5°C. Esta ficha fue establecida y corregida el 1.6.2008

Tel. 902 333 351 Fax 902 333 352 www.tecnol.es

#### **ANEXO 6. SIKAFLEX**

Hoja Técnica Edición 1, 2007 Identificación no. 200103/101/102 Sikaflex® -1a

# Sikaflex® -1a

Sellador elástico de poliuretano de alto desempeño.

# onstrucció

# Descripción

Sikaflex -1a es un sellador elástico de alto desempeño, de un solo componente, con

base en poliuretano, para el sello de juntas arquitectónicas o estructurales con fuertes movimientos.

#### Usos

#### Para sellar:

- Juntas en muros y techos compuestos por losas o elementos de concreto, madera,
- fibrocemento, vidrio, etc.

  Juntas estructurales que se mueven debido a cambios de temperatura o de
- humedad, cargas dinámicas, viento, etc.

  Juntas entre los más diversos materiales de construcción, madera, vidrio, asbestocemento, acero, aluminio, etc.
- Juntas compuestas por materiales de diferente naturaleza, para compensar diferencias de módulo elástico y de coeficiente de dilatación.
- Juntas verticales y horizontales en albercas y tanques de agua potable.
   Juntas en tanques de almacenamiento en la industria de alimentos y bebidas.

#### Ventajas

- Producto listo para usar y de fácil aplicación.
   Excelente adherencia a la mayoría de materiales
   Gran durabilidad y resistencia al envejecimiento.
   No se escurre en juntas verticales.
   Excelente resistencia al agua y a la intemperie. Producto listo para usar y de fácil aplicación. Excelente adherencia a la mayoría de materiales de construcción.

- Excelente resistencia al agua y a la intemperie.
  Elasticidad permanente y alta resistencia al desgaste.
  Aprobado para estar en contacto con agua potable.
  Se puede pintar.

#### Modo de Empleo

#### Preparación de la superficie:

La superficie y bordes de la junta deben estar sanos, limpios y secos, libres de aceite, grasa u otras sustancias extrañas que puedan impedir la adherencia del producto.

#### Métodos de limpieza

Se recomienda efectuar la limpieza de la junta por medios mecánicos adecuados (disco abrasivo o carda metálica), evitando contaminación con aceite o grasa

En juntas con movimiento, aisle el fondo de la junta para evitar que el sellador se adhiera a él. Para un trabajo más limpio enmascare con cinta los bordes de la junta de modo que la profundidad de la junta no sea mayor que la recomendada. Para cumplir con el factor forma, se debe rellenar el fondo con SikaRod del diámetro adecuado.

Use Sikadur -32 Gel como imprimante en juntas húmedas, en juntas que van a estar permanentemente bajo agua o en superficies porosas. Aplique el Sikadur -32 Gel en los bordes de la junta y espere hasta que seque al tacto para aplicar el Sikaflex -1a. A 25°C como minimo 6 (seis) horas.



1

Sikaflex®-1a 1/4

Aplicación del Producto:	Sikaflex -1a viene listo para ser usado. Con navaja corte la boquilla en diagonal en ancho deseado, perfore la membrana de protección, instale luego el cartucho en pistola de calafateo Sika. Rellene con el sellador la totalidad de la junta, procurano mantener la punta de la boquilla fuera de la junta durante la operación de sellad Alise con una espátula o con el dedo mojándolos previamente en agua y jabón.				
	Remueva la cinta de enmascarar inmediatamente y termine de alisar el producto. Las herramientas se lavan con <b>Sika Limpiador</b> mientras el producto aún esté fresco.				
Rendimiento	Un (1) cartucho de <b>Sikaflex-1a</b> en junta de 1 cm de ancho x 1 cm de profundidad rinde para 3.0 metros lineales.				
Datos Técnicos					
Colores:	Blanco, gris, negro.				
Densidad:	1,22 kg/l aprox.				
Secado al tacto (TT-S-00230C):	4 a 6 horas.				
Resistencia al desgarre (ASTM D-624):	9.0 kg/cm.				
Deformación máxima admisible(*); (*) Después 21 días a 23°C.	25% del ancho de la junta.				
Tensión elongación maxima:	14 kg/cm <sup>2</sup> aprox.				
Elongación a la ruptura (ASTM-D412):	500% aprox.				
Dureza Shore A (*) (ASTM-D2240): (*) Después 21 días a 23°C.	40 +/- 5				
Capacidad de movimiento de la junta:	+/- 25%				
Factor forma de la junta:	Ancho Hasta 10 mm 10 a 25 mm	Ancho: profundidad 1:1 2:1			
Profundidad mínima (juntas con movimiento):	8 mm				
Ancho máximo:	25 mm				
Temperatura de aplicación:	+5 a +35°C				

Sikaflex®-1a 2/4

Temperatura de servicio: -40 a +75°C

#### **Precauciones**

- Utilice preferentemente todo el contenido del cartucho el mismo día.
- Sikaflex-1a debe dejarse curar por lo menos durante 7 días cuando se utilice para sellar juntas en inmersión.
- En juntas con movimiento, aplique la masilla cuando la junta se encuentre en el
- punto medio del movimiento.

  Sikaflex-1a no debe aplicarse en profundidades menores de 12 mm o en juntas de más de 25 mm de ancho.
- Evite en contacto con alcohol u otros solventes durante su tiempo de curado.
   Cuando se aplique el sellador evite dejar burbujas de aire atrapadas.

#### Medidas de Seguridad

Provea una ventilación adecuada en las zonas de aplicación. En caso de contacto con la piel lave la zona afectada inmediatamente con agua y jabón, quite inmediatamente la ropa manchada, no dejar secar el producto. En caso de contacto con los ojos lave inmediatamente con agua abundante durante 15 minutos y acuda con prontitud al médico. En caso de ingestión no provoque el vómito y acuda inmediatamente al

Para mayor información y en caso de derrames consulte la hoja de seguridad.

#### **Almacenamiento**

Quince (15) meses en lugar fresco y seco, bajo techo en su empaque original sellado.

#### Advertencia

Los productos Sika han sido desarrollados con altos estándares de calidad y de acuerdo a nuestra amplia experiencia. Los productos fabricados por Sika, tal como se venden, cumplen los fines para los cuales han sido fabricados. No obstante, no se responde por variaciones en el método de empleo, por condiciones en que sean aplicados, cuando la vigencia del producto esté vencida, si son utilizadas en forma que afecten la salud o cualquier patente propiedad de otros. Para su uso consulte las instrucciones y tome en cuenta las precauciones que en ellas se establece. Para usos especializados o cuando surjan dudas respecto al uso o aplicación de este producto, consulte a nuestro Departamento de Soporte Técnico al 01 800 123 7452.

#### Sika Mexicana S.A. de C.V.

Sika Responde 01 800 123 7452 soporte tecnico@n www.sika.com.mx

Planta y Regional Bajío Tel: 01(442) 2 38 58 00 Fax: 01(442) 2 25 05 37 Centro.información@mx.sika.com regional.bajio@mx.sika.com

Regional Centro Tel: 01(55) 26 26 54 30 y 39 Fax: 01(55) 26 26 54 44 y 45 regional.centro@mx.sika.com

Regional Occidente Tel: 01(33) 38 38 03 65 Fax: 01(33) 38 38 43 60 regional.occidente@mx.s x.sika.com

Tel: 01(81) 83 90 19 06 y 07 Fax: 01(81) 83 90 19 08

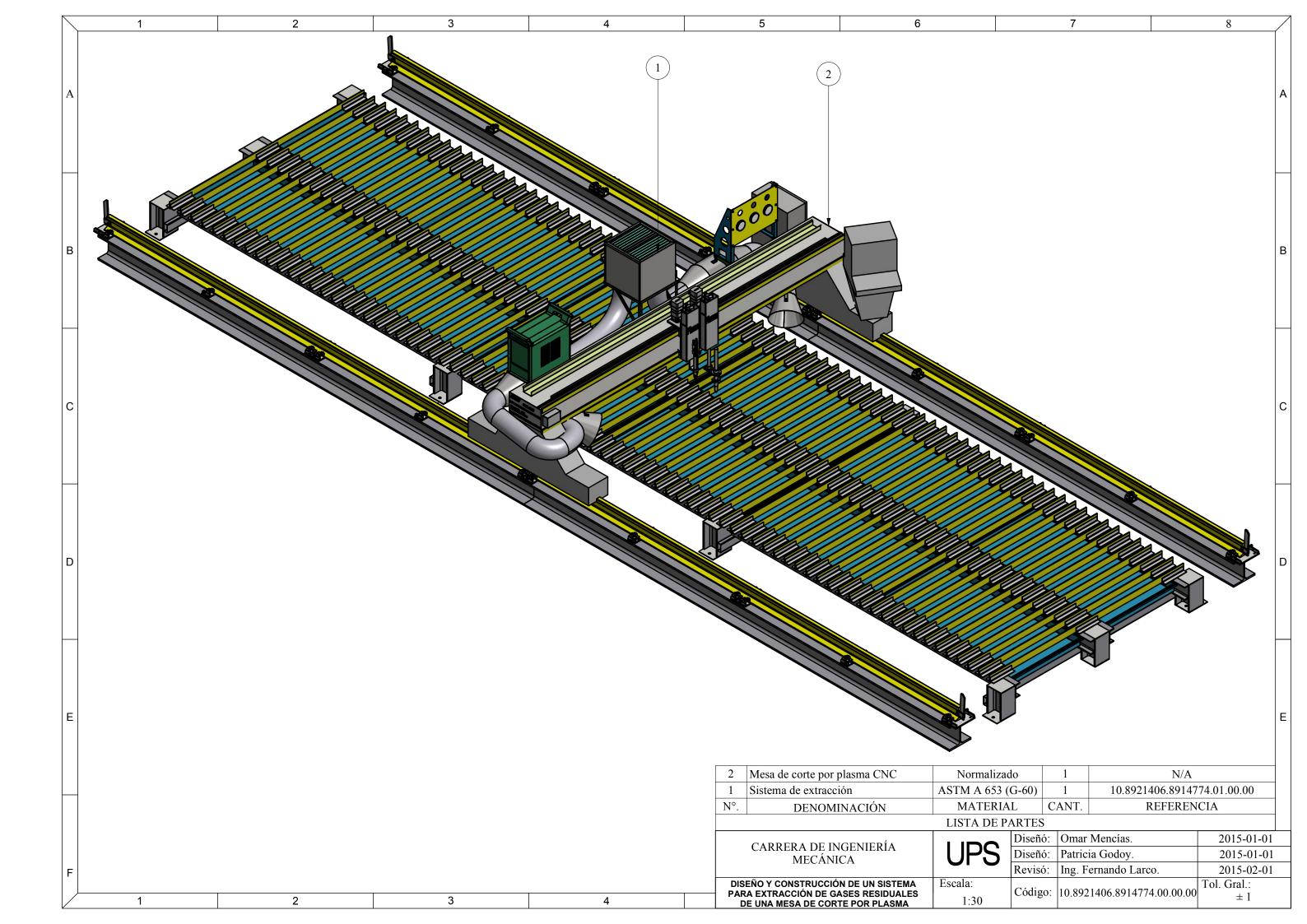
Regional Sureste Tel/Fax: 01(229) 921 82 79 / 86 79 regional\_sureste@mx.sika.com

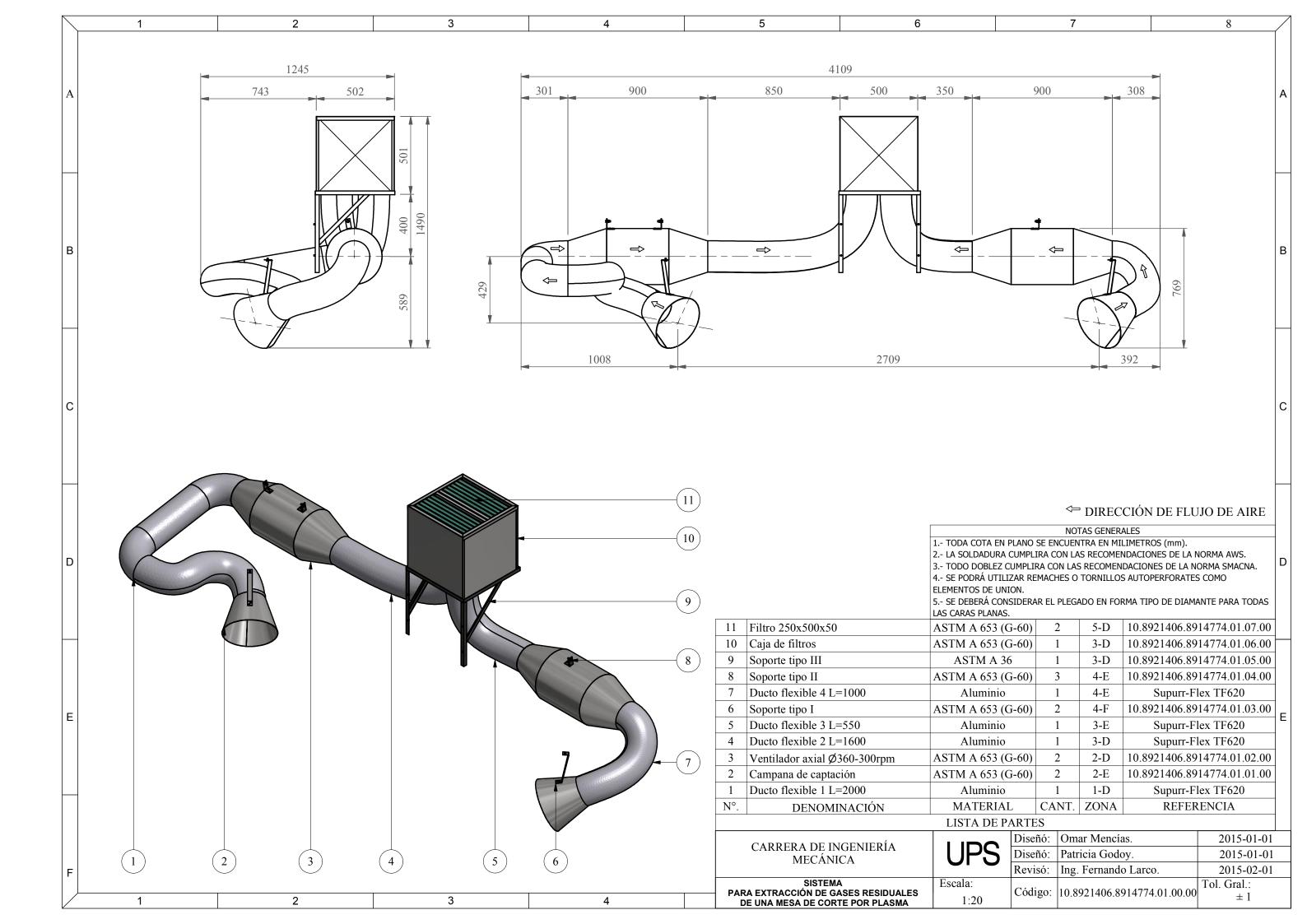
Regional Noroeste Tel: 01(662) 218 50 54 y 55 Fax: 01(662) 260 51 00 regional.noroeste@mx.sika.com

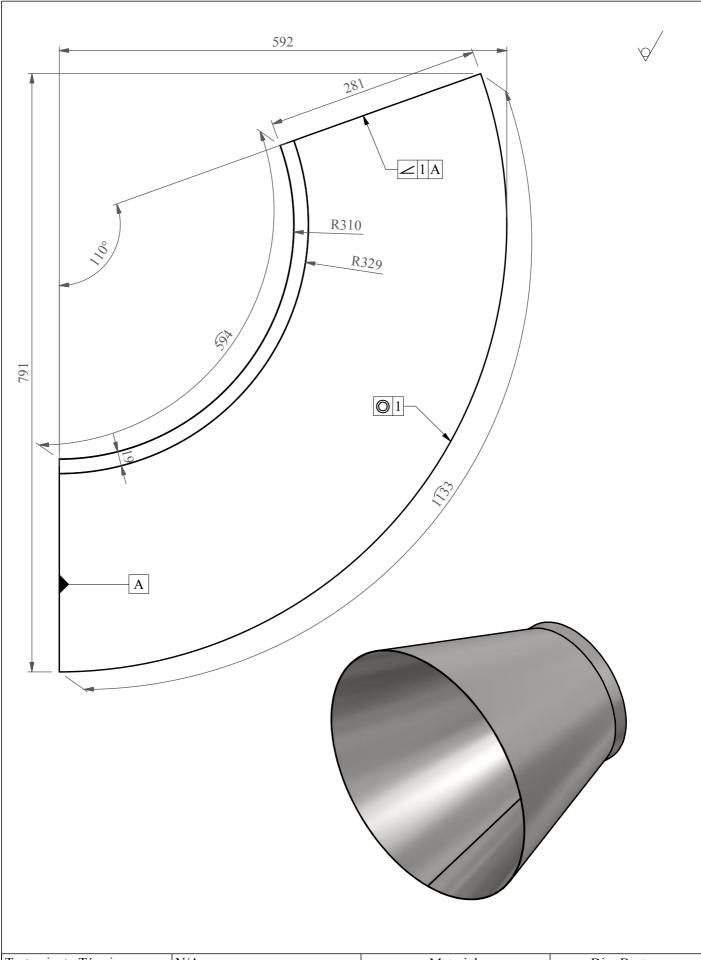
Regional Baja Norte Tel: 01(664) 621 73 55 01(664) 621 66 28 / 67 75 regional bajanorte@mx.sika.com

3 Sikaflex®-1a 3/4

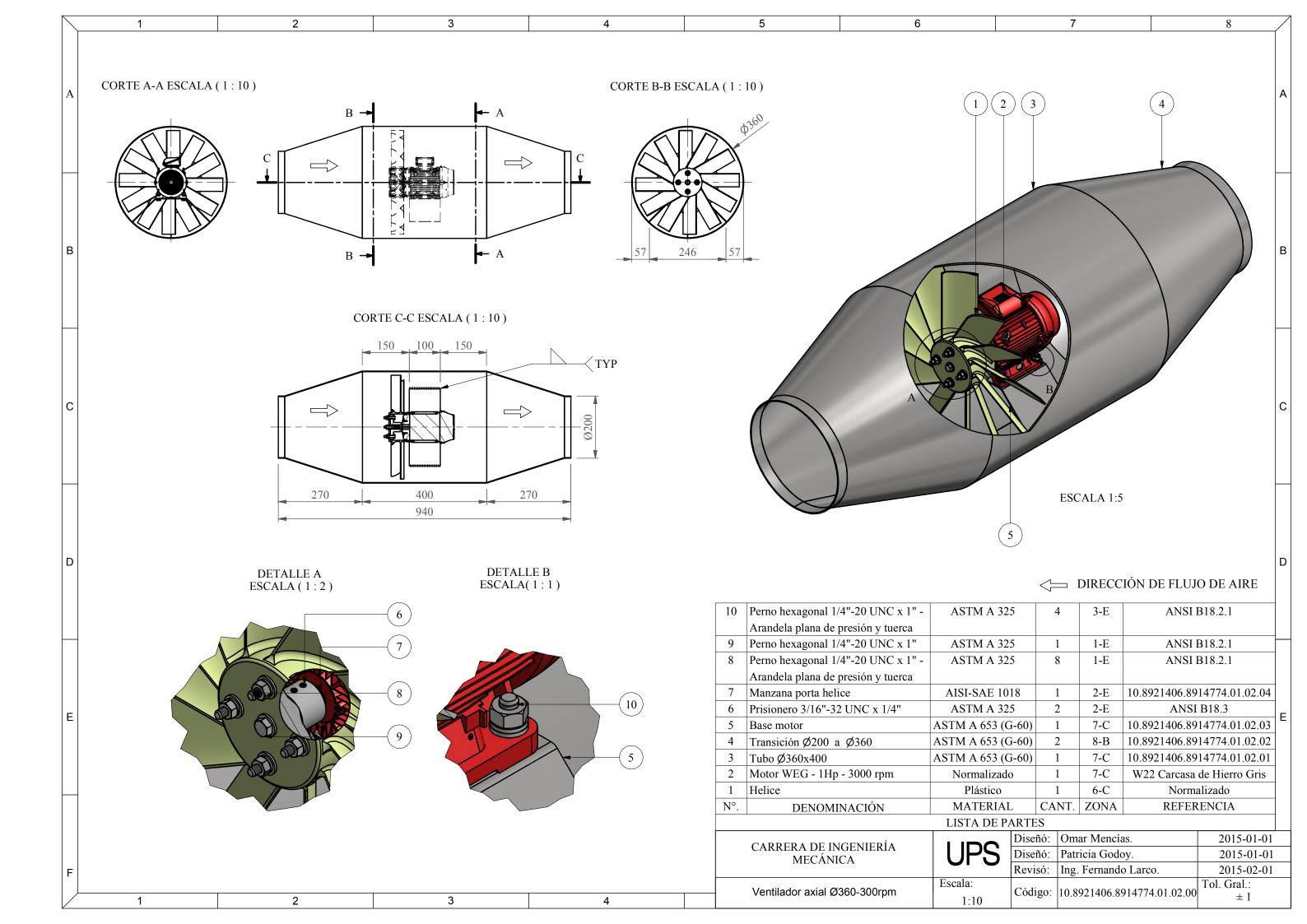
# **ANEXO 7. PLANOS**



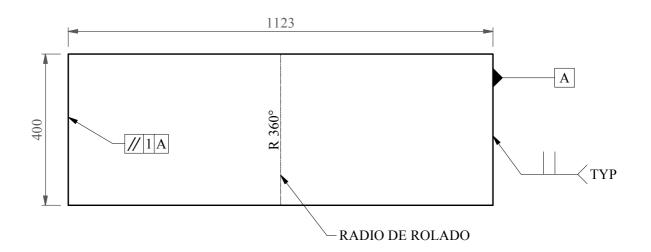


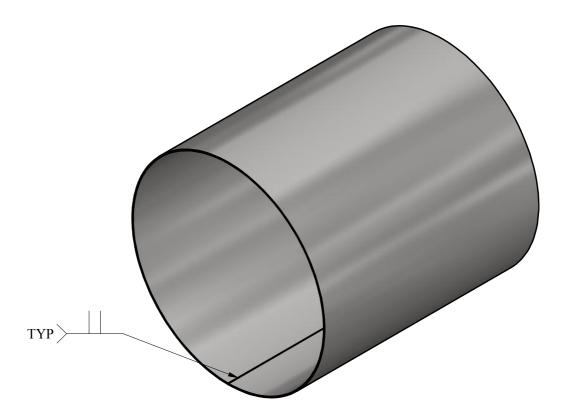


Tratamiento Térmico	N/A	N/A		Material:		Dim.Brutas.	
Recubrimiento	N/A	N/A		ASTM A 653 (G-60)		800x600x0.7	
CARREDA DE DICENHERÍA			Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
,	CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
WILCHNI	C/1		Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
Campana de c	antación	Escala:	Cádigo:	10.8921406.8914774.01	01.00	Tol. Gral.:	
Campana de C	аріасіон	1.5	Courgo.	10.8921406.8914774.01	.01.00	± 1	



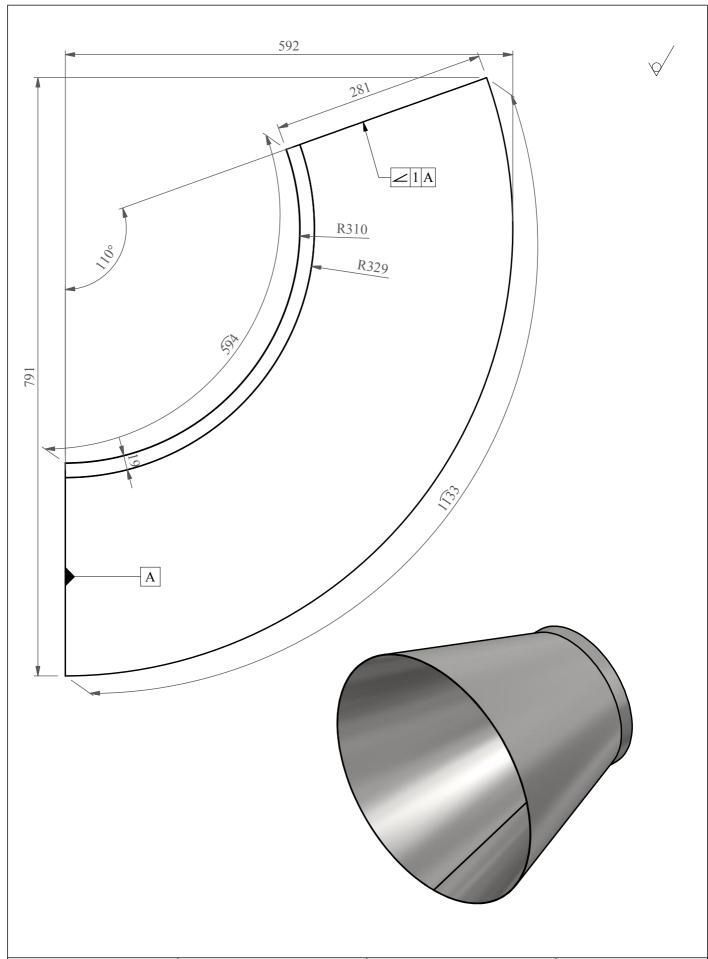






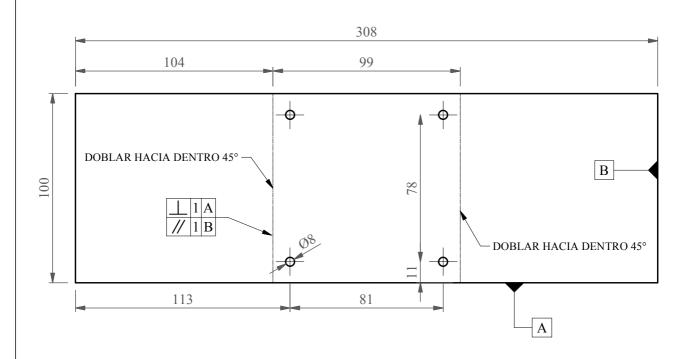
ESCALA 1:5

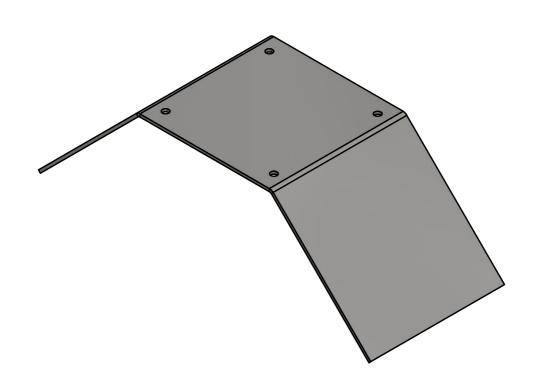
Tratamiento Térmico	érmico N/A		Material:			Dim.Brutas.
Recubrimiento	N/A		AS	ASTM A 653 (G-40)		1130x405x2
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Tuba (3260v4	00	Escala:	Código:	10 9021406 9014774 01	02.01	Tol. Gral.:
Tubo Ø360x400		1:10	Código: 10.8921406.8914774.01.0		1.02.01	± 1



Tratamiento Térmico	N/A	N/A		Material:		Dim.Brutas.	
Recubrimiento	N/A	N/A		ASTM A 653 (G-60)		800x600x2	
CARREDA DE DICENHERÍA			Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
	CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
WILCHNIN	C/1		Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
Transisión (2000	- 0000	Escala:	Cádiga	10.8921406.8914774.01	02.02	Tol. Gral.:	
Transición Ø200	a Ø360	1.5	Courgo.	10.8921406.8914774.01	.02.02	± 1	



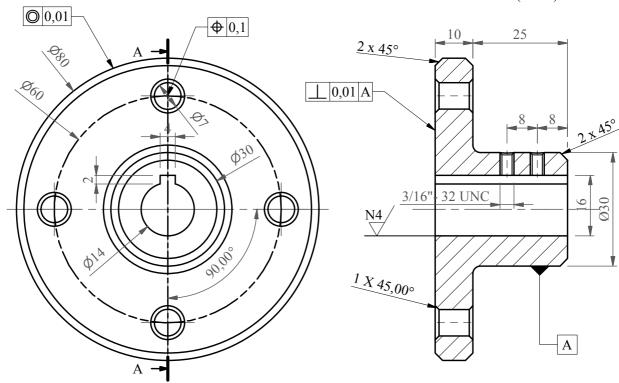


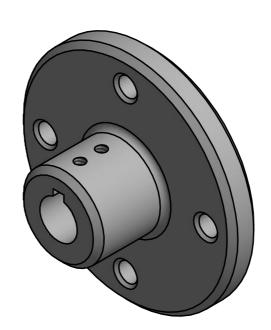


Tratamiento Térmico	N/A		Material:		Dim.Brutas.		
Recubrimiento	N/A	N/A		ASTM A 653 (G-60)		315x105x2	
CARREDA DE INCENHERÍA			Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
	CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
WILETUVICTS			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
Base motor		Escala:	Código: 10.8921406.8914774.01.		02.02	Tol. Gral.:	
		1:2 Codigo.		30. 10.8921400.8914774.01.0		± 1	

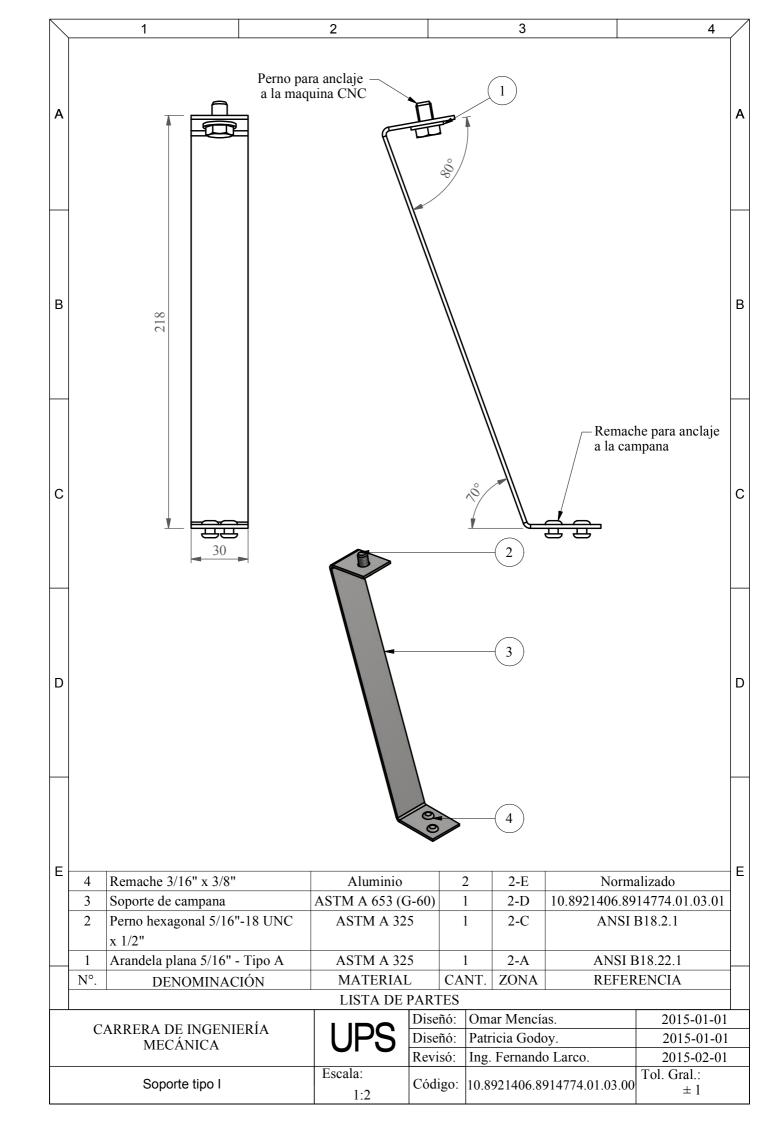


## CORTE A-A ESCALA (1:1)

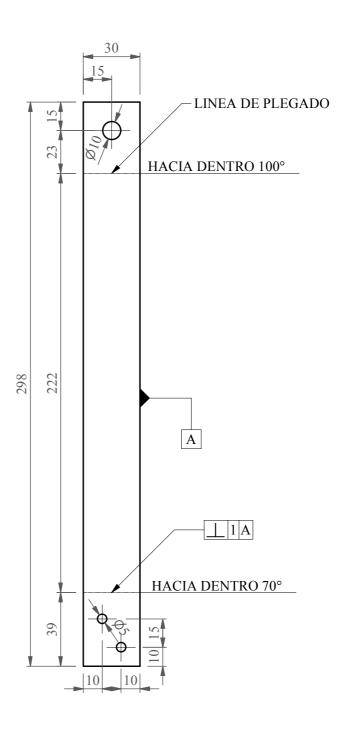




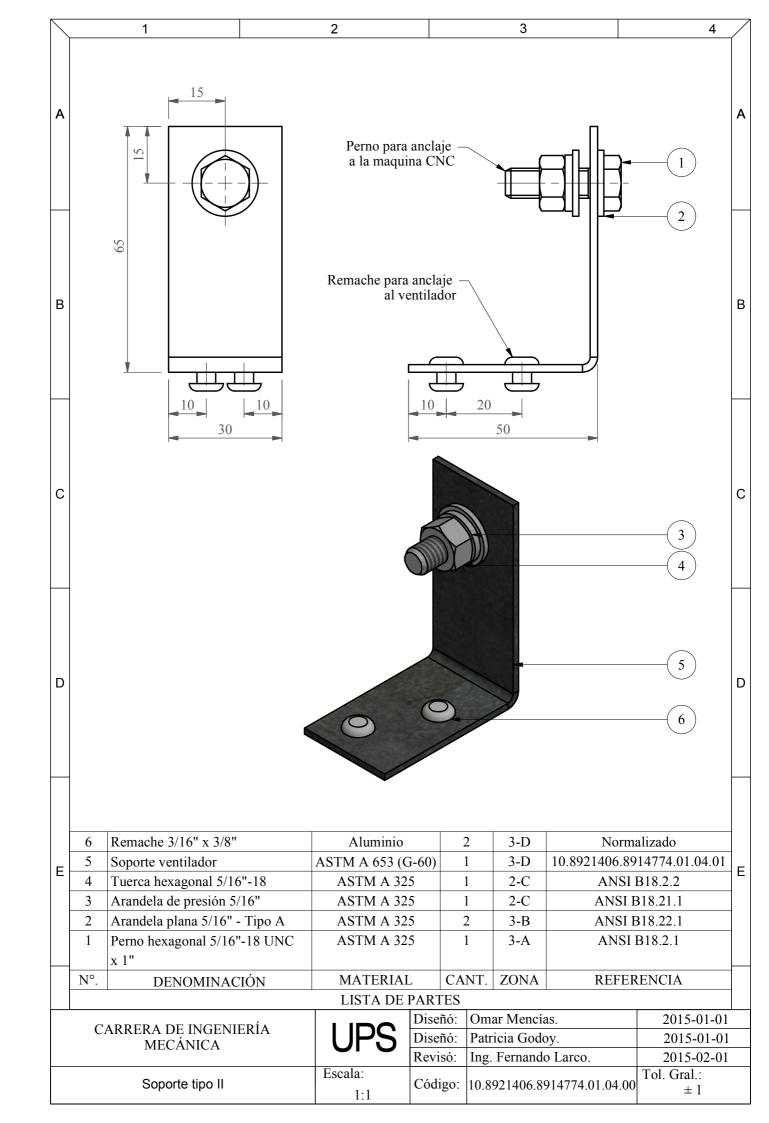
Tratamiento Térmico	N/A		Material:			Dim.Brutas.
Recubrimiento	N/A		A	AISI - SAE 1018		Ø85x40
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		1.100	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Manzana porta h	alica	Escala:	Código:	10.8921406.8914774.01	02.04	Tol. Gral.:
iviarizaria porta rielice		1:1	Courgo.	10.6921400.6914//4.01.02.04		± 1



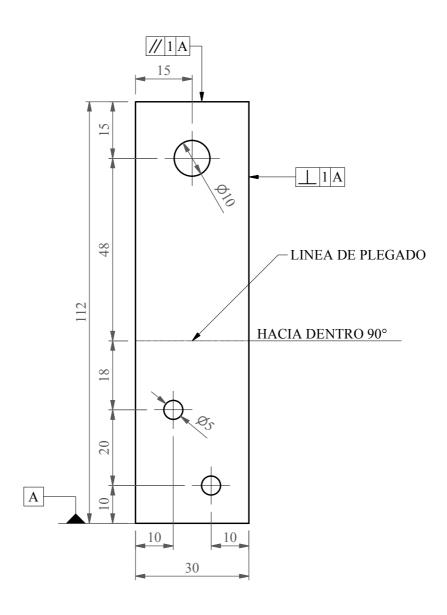




Tratamiento Térmico	N/A		Material:			Dim.Brutas.	
Recubrimiento	N/A		AS	ASTM A 653 (G-60)		305x35x2	
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS I	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
Soporte de camp	nana	Escala:	Código:	10.8921406.8914774.01	02.01	Tol. Gral.:	
Soporte de campana		1:2	Courgo.	10.6921400.6914//4.01.03.0		± 1	



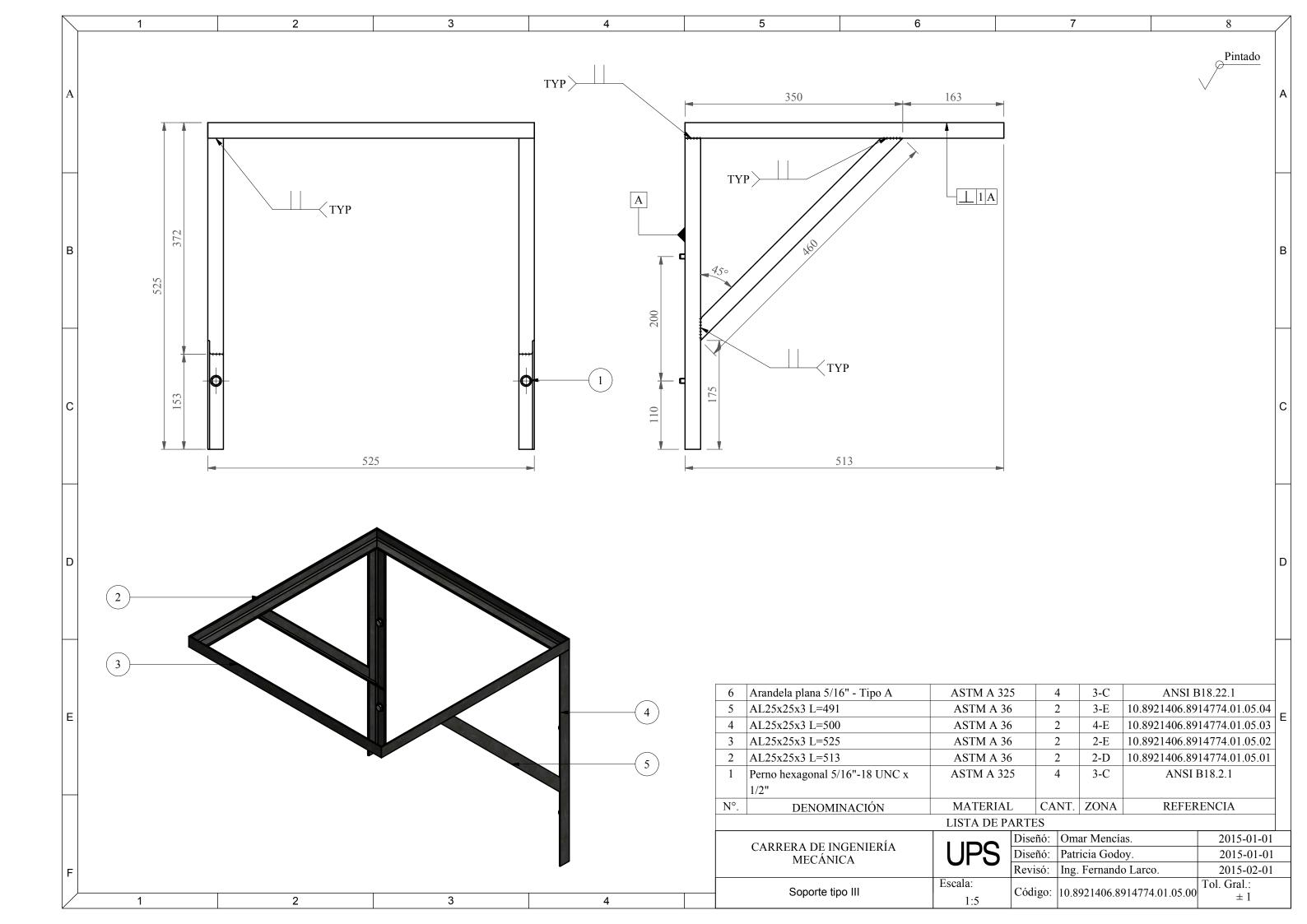


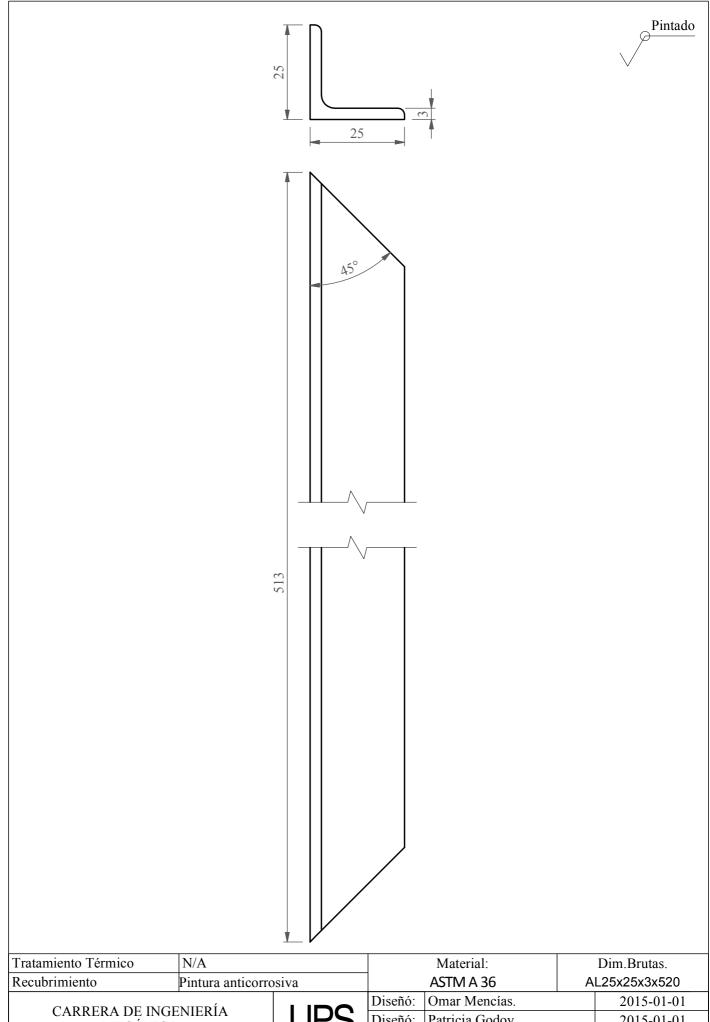


## HACIA DENTRO 90°



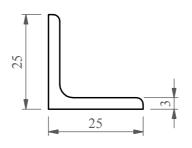
Tratamiento Térmico	atamiento Térmico N/A		Material:			Dim.Brutas.
Recubrimiento	N/A		AS	ASTM A 653 (G-60)		120x35x2
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Soporte ventilador		Escala:	Código: 10.8921406.8914774.0		04.01	Tol. Gral.:
		1:1	Courgo.	10.8921400.8914774.01.04.01		± 1

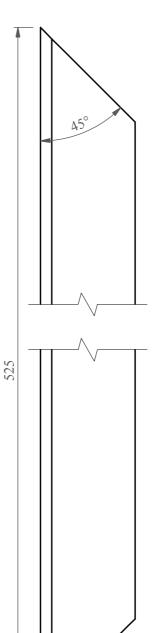




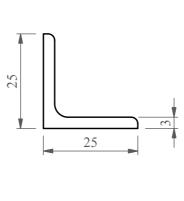
Trataminento Termineo	1 1/1 1			iviatoriar.		Dim.Diams.	
Recubrimiento	Pintura anticorrosiva		ASTM A 36		Α	AL25x25x3x520	
CARREDA DE INCENIERÍA		100	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
,	CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
WEETHVIET			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
AL25x25x3 L=513		Escala:	C/ 1: 10 0021406 0014774		05.01	Tol. Gral.:	
		1:1	Courgo.	10.8921406.8914774.01.05.0		± 1	



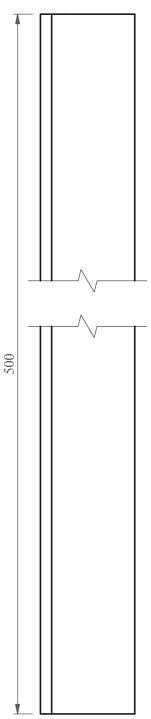




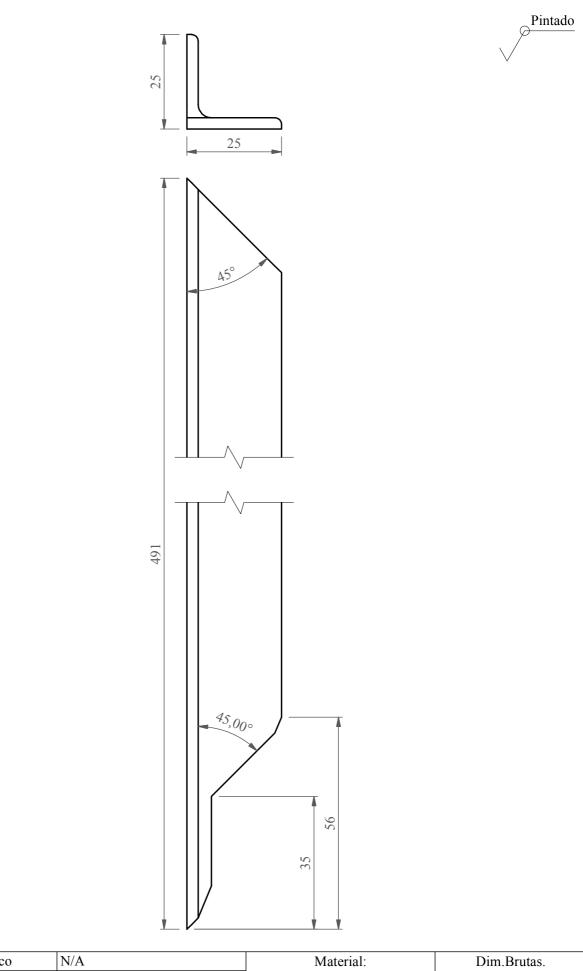
Tratamiento Térmico	N/A		Material:		Dim.Brutas.	
Recubrimiento	Pintura anticorro	osiva		ASTM A 36		L25x25x3x530
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
AL 25v25v2 L	-E3E	Escala:	Código:	10 9021406 9014774 01	05.02	Tol. Gral.:
AL25x25x3 L=525		1:1	Código: 10.8921406.8914774.01.0		.03.02	± 1



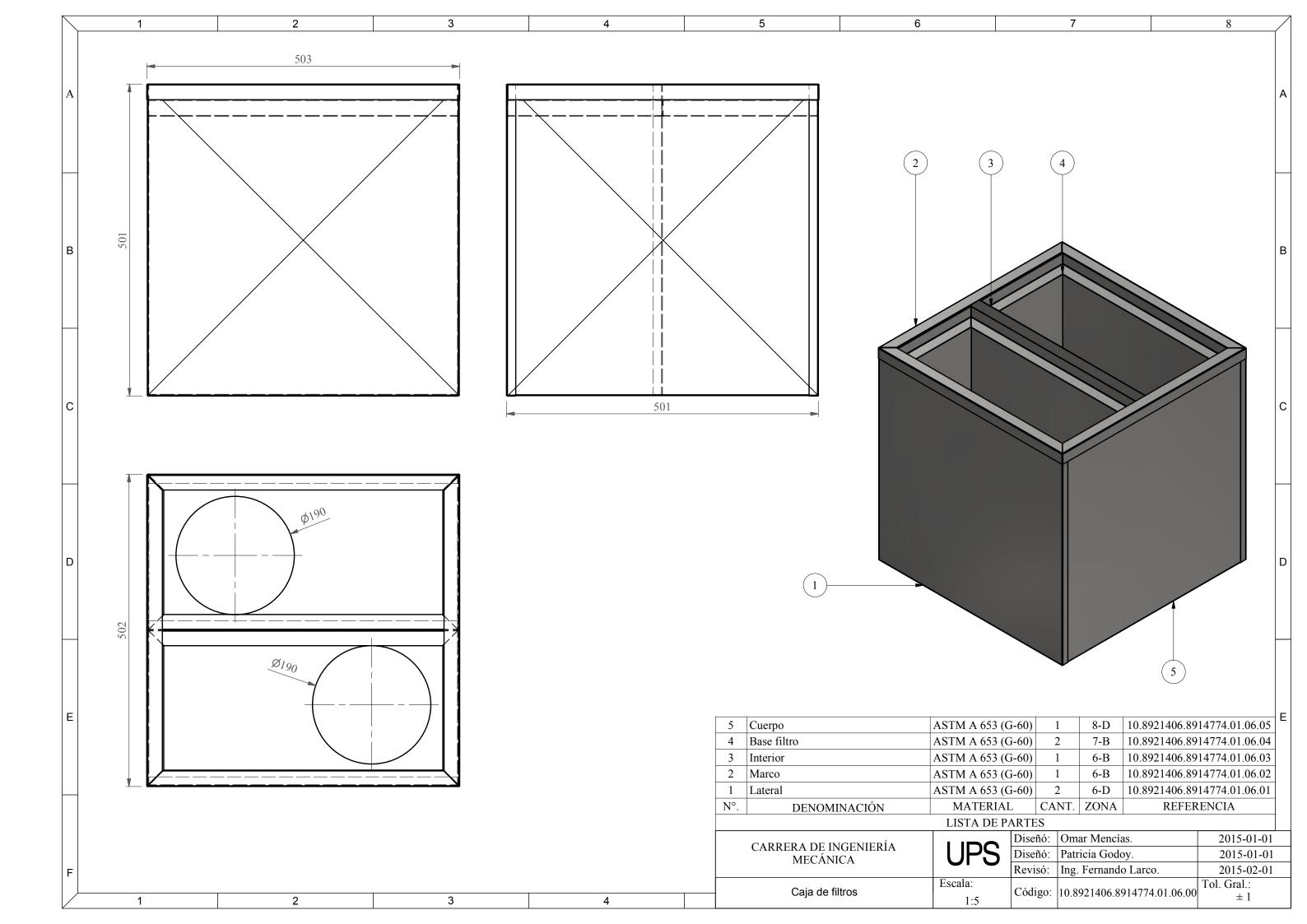




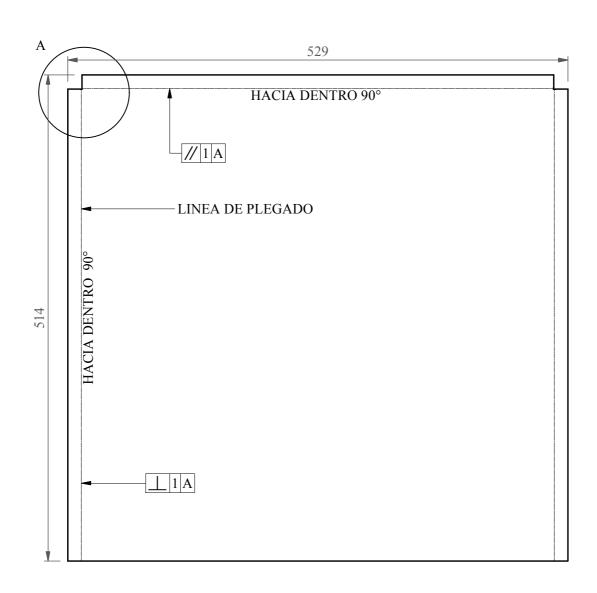
Tratamiento Térmico	N/A		Material:			Dim.Brutas.
Recubrimiento	Pintura anticorro	siva	ASTM A 36		Α	L25x25x3x505
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA			Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
TVIECT II (TCT)	WECANICA		Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
AL25x25x3 L=500		Escala:	Código: 10.8921406.8914774.01.0		05.02	Tol. Gral.:
		1:1	Courgo.	10.0921400.0914774.01	.05.05	± 1



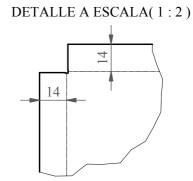
Tratamiento Térmico	N/A		Material:		Dim.Brutas.	
Recubrimiento	Pintura anticorrosiva		ASTM A 36		Α	L25x25x3x500
CARREDA DE INCENIERÍA			Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
	CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
Willeringer			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
AL 25y25y2 L=4	01	Escala:	Código:	10 9021406 9014774 01	05.04	Tol. Gral.:
AL25x25x3 L=491		1:1	Código: 10.8921406.8914774.01.0		.03.04	± 1





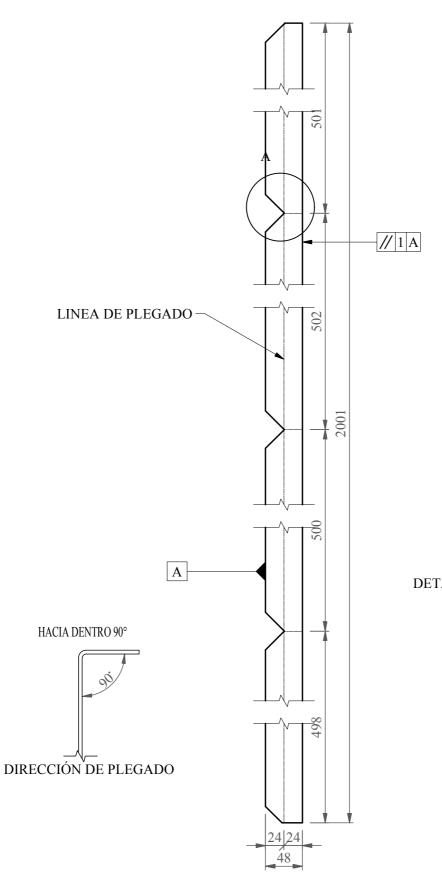




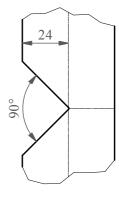


Tratamiento Térmico	amiento Térmico N/A		Material:			Dim.Brutas.
Recubrimiento	N/A		AS	ASTM A 653 (G-60)		520x535x0.7
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Lateral		Escala:	Código: 10.8921406.8914774.01.06		06.01	Tol. Gral.:
		1:4	Courgo.	10.0921400.0914774.01	.00.01	± 1



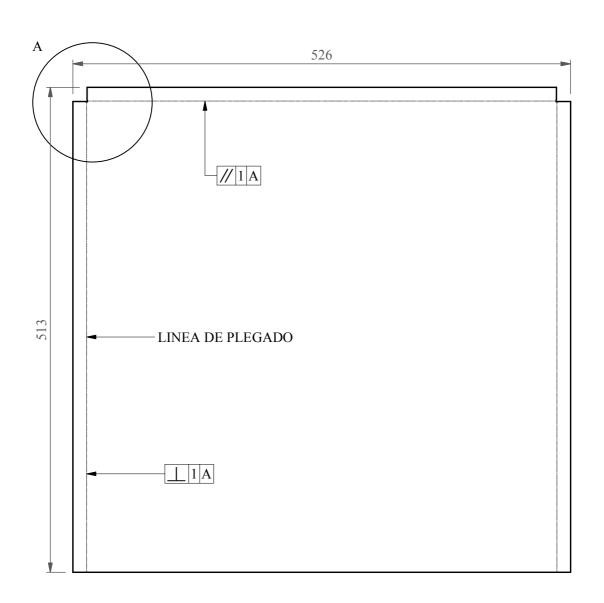


## DETALLE A ESCALA (1:2)

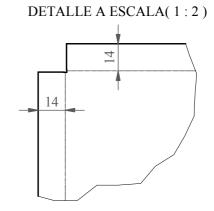


Tratamiento Térmico	N/A			Material:		Dim.Brutas.
Recubrimiento	N/A		ASTM A 653 (G-60)			2005x55x0.7
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Marco		Escala:	Código: 10.8921406.8914774.01.06.0		06.02	Tol. Gral.:
Marco		1:5	Courgo.	10.8921400.8914774.01.00.0		± 1



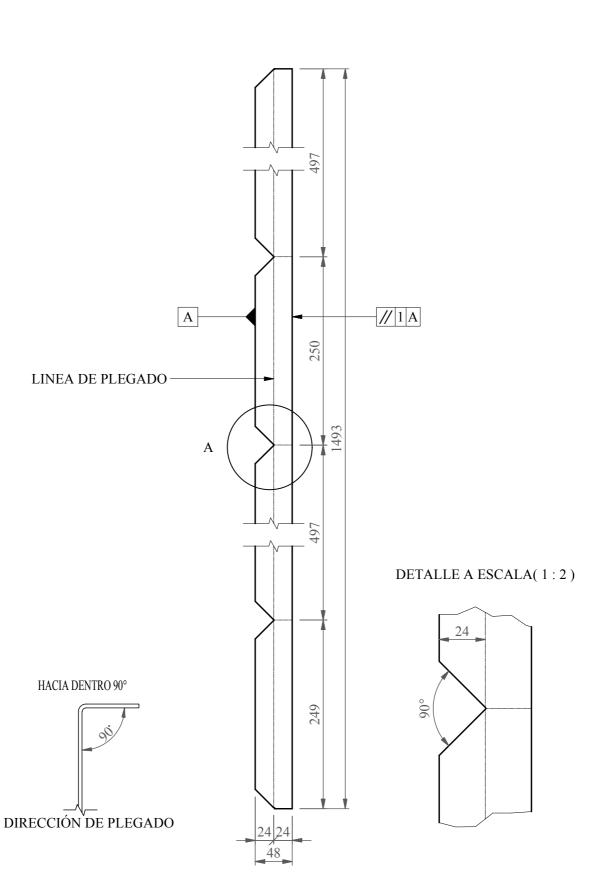






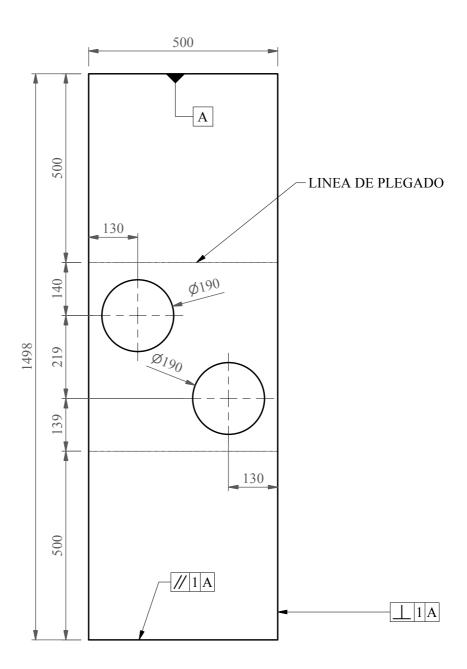
Tratamiento Térmico N/A		Material:			Dim.Brutas.		
Recubrimiento	N/A		ASTM A 653 (G-60)			520x530x0.7	
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01	
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01	
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01	
Interior		Escala:	Cádigo:	10.8921406.8914774.01.06.03		Tol. Gral.:	
Interior		1:4	Courgo.	10.8921400.8914//4.01.06.0.		± 1	





Tratamiento Térmico N/A		Material:			Dim.Brutas.	
Recubrimiento	N/A		ASTM A 653 (G-60)			1500x55x0.7
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Base filtro		Escala:	Código:	0.8921406.8914774.01.06.04		Tol. Gral.:
base iliti o		1:5	Courgo.	10.0521400.0514774.01	.00.04	± 1





## HACIA DENTRO 90°



Tratamiento Térmico N/A		Material:			Dim.Brutas.	
Recubrimiento	N/A		ASTM A 653 (G-60)		1	505x505x0.7
CARRERA DE INGENIERÍA MECÁNICA		UPS	Diseñó:	Omar Mencías.		2015-01-01
			Diseñó:	Patricia Godoy.		2015-01-01
			Revisó:	Ing. Fernando Larco.		2015-02-01
Cuerpo		Escala:	Código:	10.8921406.8914774.01.06.05		Tol. Gral.:
Cuerpo		1:10	Courgo.	10.0921400.0914//4.01.00		± 1

