



ESCUELA SUPERIOR POLITÉCNICA DEL LITORAL

**Facultad de Ingeniería en Mecánica y Ciencias de la
Producción**

“Autoclaves de Media Capacidad: Aplicación a Manejo de
Desechos Hospitalarios”

TESIS DE GRADO

Previo a la obtención del título de:

INGENIERO MECÁNICO

Presentada por:

Emerson Guiberto Jaramillo Torres

GUAYAQUIL – ECUADOR

Año: 2011

AGRADECIMIENTO

A mis padres, Guiberto y Ruth, madre tu cariño va más allá de lo racional y justo, que forma de amarme.

Al Doctor Alfredo Barriga Rivera, Doctor Jaime Lenin Hurtado Angulo y Luna Alemán Benítez, así como a todos y todas quienes de cualquier manera colaboraron con la realización de este trabajo.

DEDICATORIA

Después de un silencio que ha parecido casi infinito y tan similar a la estupidez; los pueblos están despertando, despiertan y caminan haciendo camino al andar. Para todas y todos los luchadores de vida, es este trabajo.

TRIBUNAL DE GRADUACIÓN

Ing. Gustavo Guerrero M.
DECANO DE LA FIMCP
PRESIDENTE

Ing. Alfredo Barriga R.
DIRECTOR DE TESIS

Ing. Jorge Duque R.
VOCAL

DECLARACIÓN EXPRESA

“La responsabilidad del contenido de esta Tesis de Grado. Me corresponde exclusivamente; y el patrimonio intelectual de la misma a la ESCUELA SUPERIOR POLITÉCNICA DEL LITORAL”.

(Reglamento de Graduación de la ESPOL)

Emerson Guiberto Jaramillo Torres

RESUMEN

En la ciudad de Guayaquil existe una generación de Residuos Sólidos Hospitalarios cercana a las 7 toneladas, la mayoría de estos desechos son tratados mediante incineración, normativas ambientales y de tratamiento cada vez más exigentes plantean la utilización de tecnologías que se consideran menos riesgosas en cuanto a la generación de nuevos contaminantes como dioxinas y furanos, esto para el caso de la incineración realizada bajo parámetros de operación inadecuados.

Los Residuos Sólidos Hospitalarios tienen diversas clasificaciones, la de mayor importancia por su condición altamente infecciosa y peligrosa son los residuos de Riego Biológico (materiales provenientes de salas de aislamiento, materiales biológicos, sangre humana y productos derivados, residuos anatómicos, patológicos, etc.)

Los principales elementos patógenos que se pueden encontrar en los residuos con riego biológico son: bacterias, hongos, virus, bacilos gran negativos y cocos gran positivos, algunos de ellos con facilidad para vivir en medios cuya temperatura está por sobre los 30°C como en el caso del hongo *Candida albicans* capaz de sobrevivir hasta 30 minutos en temperaturas de 80°C.

Todo esto nos conduce a realizar un análisis sobre la situación actual del manejo de los desechos hospitalarios en Guayaquil, visitar las instituciones hospitalarias públicas, privadas y de organizaciones no gubernamentales más grandes que tiene la ciudad, para poder determinar el tipo de gestión

que se está realizando al interior de cada centro de atención a la salud así como también, conocer el tipo de tratamiento con el que se inactivan los desechos en cada centro hospitalario.

Posteriormente se realiza una comparación entre los distintos métodos de tratamiento existentes, principalmente de alta y baja temperatura, incineración y autoclaves, considerando las variables que pueden tener los distintos equipos de autoclavado, como realizar vacío o trituración durante el proceso, siempre considerando los factores determinantes al momento de esterilizar los desechos hospitalarios como son: temperatura, tiempo y presión.

El cálculo de energía térmica para el calentamiento de masas del autoclave, viene acompañado de una modelación del sistema, en la que se consideran variaciones en el proceso de las propiedades termofísicas de los desechos hospitalarios, lo que permite determinar la distribución de temperaturas desde el exterior de las bolsas con residuos hacia el interior, para distintas características físicas de las bolsas, diferentes conductividades térmicas y distintos coeficientes de transferencia de calor por convección.

De igual manera, se consideran el acople del equipo al resto del sistema conformado por un caldero, equipo de alimentación de agua, sistema de combustible, tanques de alimentación, tuberías, etc. Para finalmente considerar los efectos que tiene sobre el material del autoclave el ciclo presión/vacío.

ÍNDICE GENERAL

	Pág.
RESUMEN.....	II
ÍNDICE GENERAL.....	IV
ABREVIATURAS.....	VII
SIMBOLOGÍA.....	VIII
ÍNDICE DE FIGURAS.....	X
ÍNDICE DE TABLAS.....	XII
ÍNDICE DE PLANOS.....	XIII
INTRODUCCIÓN.....	1
CAPÍTULO 1	
1. TIPOLOGÍA Y GESTIÓN DE LOS DESECHOS.....	5
1.1. Desechos no Peligrosos.....	6
1.1.1. Ordinarios o comunes.....	7
1.1.2. Inertes.....	8
1.1.3. Biodegradables.....	8
1.1.4. Reciclables.....	8
1.2. Desechos Peligrosos.....	9
1.2.1. Residuos Infecciosos o de Riesgo Biológico.....	9
1.3. Desechos Químicos.....	13
1.3.1. Fármacos.....	14
1.3.2. Citotóxicos.....	14

1.3.3. Metales Pesados.....	15
1.3.4. Residuos Radiactivos.....	15

CAPÍTULO 2

2. GESTIÓN DE LOS RESIDUOS SÓLIDOS HOSPITALARIOS.....	18
2.1. Gestión de los Residuos Hospitalarios en Guayaquil.....	33
2.1.1. Diagnóstico Situacional y Manejo en Guayaquil.....	39
2.1.2. Problemas en Modelo Actual de Gestión.....	47
2.2. Algunas Enfermedades Asociadas a la Inadecuada Gestión de los Residuos Hospitalarios.....	55
2.2.1. Tiempo de Vida y Termorresistencia.....	56
2.3. Tecnologías de Tratamiento para los Desechos Hospitalarios.....	59
2.3.1. Metodologías de Alta y Baja Temperatura.....	62
2.3.2. Incineración.....	63
2.3.3. Autoclave.....	67

CAPÍTULO 3

3. ANÁLISIS TÉRMICO DEL AUTOCLAVE.....	74
3.1. Características térmicas de componentes.....	75
3.1.1. Resistencia térmica de Residuos.....	76
3.1.2. Calor Sensible en Paredes.....	77
3.1.3. Calor Sensible en Residuos.....	77
3.1.4. Calor Latente en Humedad.....	78
3.2. Cálculo de Energía Térmica para el Calentamiento de Masas del Autoclave.....	79
3.2.1. Onda de Calentamiento en los desechos.....	82
3.2.2. Modelaje del Proceso.....	84
3.2.3. Efectos de la Geometría del Autoclave.....	98
3.2.4. Efectos de la Operación del Autoclave.....	99

3.3. Cálculo y Dimensionamiento Global Preliminar.....	102
--	-----

CAPÍTULO 4

4. DETALLES DE DISEÑO.....	107
4.1. Acople Termo-Mecánico de Componentes.....	108
4.2. Selección de Unidad Generadora de Vapor.....	115
4.3. Acople Caldero-Tanque de Autoclave.....	117
4.4. Efecto de Ciclo Presión/Vacío sobre el Material del Autoclave....	125

CAPÍTULO 5

5. RESULTADOS Y EVALUACIÓN.....	130
--	------------

CAPÍTULO 6

6. CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES.....	132
---	------------

APÉNDICE

BIBLIOGRAFÍA

ABREVIATURAS

RSH	Residuos Sólidos Hospitalarios
°C	Grados Centígrados
K	Grados Kelvin
cm	Centímetros
m	Metros
m ³	Metros Cúbicos
Kg	Kilogramos
Atm	Atmósferas
GPH	Galones por hora
GPM	Galones por minuto
Lb/pulg ²	Libras por pulgadas cuadradas
Min	Minutos
J	Joules
KJ	Kilo Joules
W	Watts
CC	Caballos de Caldera
Btu/h	Unidad Térmica Británica por hora
Btu/gal	Unidad Térmica Británica sobre Galones
Hp	Caballos de fuerza
N/m ²	Newton por metro cuadrado

SIMBOLOGÍA

ρ	Densidad
m_{RSH}	Masa de Residuos Sólidos Hospitalarios
C_{PRSH}	Calor Específico de Residuos Hospitalarios
ΔT	Diferencia de Temperatura
μ	Viscosidad
K	Conductividad Térmica
Bi	Número de Biot
H	Coefficiente de Transferencia de Calor por Convección
Fo	Número de Fourier
N	Eficiencia de soldadura
C	Compresibilidad
A_t	Área total de superficie de arreglo
A_f	Área superficial
A_b	Área superficial primaria
D_h	Diámetro hidrodinámico
A_c	Área de sección transversal
P	Perímetro
Re	Número de Reynolds
Nu	Nusselt
Nf	Eficiencia de aleta
No	Eficiencia global del arreglo
Rtot	Resistencia total del arreglo
m_{vapor}	Masa de vapor condensado
T_∞	Temperatura de medio ambiente
r_{int}	Radio interior autoclave
r_{ext}	Radio exterior autoclave
Q_{bomba}	Caudal bomba agua de alimentación
Q_{bomba}	Caudal de bomba de combustible
$V_{combustible}$	Volumen de tanque de combustible
e	Espesor de tanque de combustible
Pot	Potencia de bomba de combustible
TDH	Cabezal en pies de columna de agua
GE	Gravedad Específica
Eweld	Eficiencia de soldadura
Pext	Presión externa
Pint	Presión interna

t_{long}	Espesor longitudinal
t_{circu}	Espesor Circunferencial
S	Esfuerzo máximo permisible en tensión
E	Módulo de elasticidad
e_r	Espesor actual
e_d	Espesor de diseño
t	Espesor de pared
t	Tiempo
ζ_1^2	Coefficiente sae de distribución
C1	Coefficiente de distribución de temperatura
α	Difusividad Térmica
Ts	Temperatura superficial
Tw	Temperatura de la pared
Tm,i	Temperatura de ingreso
Tm,o	Temperatura de salida
Lc	Longitud característica

ÍNDICE DE FIGURAS

	Pág.
Figura 1.1	Bolsas con RSH en un Hospital de la ciudad de Guayaquil.....12
Figura 1.2	Símbolo Internacional de Radioactividad.....16
Figura 2.1	Características de Vehículos de Transporte de Residuos Sólidos Hospitalarios.....30
Figura 2.2	Sectorización de Guayaquil, Tomado del Sitio www.guayaquil.gov.ec36
Figura 2.3	Autoclave en Hospital Guayaquil, Publicación del 24 de Mayo del 2011, Diario “PP El Verdadero”.....51
Figura 2.4	Empacado de Bolsas de RSH en Sacos de Yute, en un Hospital de la Ciudad de Guayaquil.....55
Figura 2.5	Principales Enfermedades Asociadas con el Inadecuado Manejo de Desechos Hospitalarios.....56
Figura 2.6	Incinerador de Doble Cámara.....66
Figura 2.7	Cuadro Típico de Temperatura vs Tiempo en Autoclaves Usando Vacío en su Proceso.....71
Figura 2.8	Indicador Químico a Través de Cambio de Color.....72
Figura 2.9	Autoclave de AMSCO, ERIE, PA. Siendo cargado por Operador.....73
Figura 3.1	Esquema de Autoclave T1000 Ecodas, 150 KG/CICLO....81
Figura 3.2	Modelación del Proceso, Vapor con Bolsas de RSH.....84
Figura 3.3	Modelación de Curva de Calentamiento para una Esfera llena de Algodón.....91
Figura 3.4	Modelación de Curva de Calentamiento para una Esfera llena de Poliuretano.....92
Figura 3.5	Modelación de Curva de Calentamiento para Coeficiente Convectivo de Gases de $125 \text{ W/M}^2 \text{ K}$93
Figura 3.6	Modelación de Curva de Calentamiento para Coeficiente Convectivo de Gases de $250 \text{ W/M}^2 \text{ K}$94
Figura 3.7	Modelación de Curva de Calentamiento para Bolsa de RSH con Radio de 20 CM.....95
Figura 3.8	Modelación de Curva de Calentamiento para

	Bolsa de RSH con Radio de 10 CM.....	96
Figura 3.9	Relación Tiempo vs Radio de las Bolsas de RSH Para Llegar a 121°C en el Centro.....	97
Figura 3.10	Trituradora en Vista Frontal y Superior.....	100
Figura 4.1	Caldera Cleaver Brooks.....	109
Figura 4.2	Bomba Tipo Turbina.....	118
Figura 4.3	Circuito Típico de Suministro de Vapor.....	119
Figura 4.4	Bomba de Engranajes para Combustible.....	122
Figura 4.5	Autoclave con Sistema Electrónico de Control Por lotes.....	124

ÍNDICE DE TABLAS

		Pág.
Tabla 1	Rangos de Generación Media Agrupada por Regiones.....	6
Tabla 2	Generación de Desechos Hospitalarios.....	16
Tabla 3	Clasificación de los Residuos, Color de Recipientes y Rótulo Respectivo.....	25
Tabla 4	Principales Hospitales Especializados Agudos y Crónicos en Guayaquil.....	40
Tabla 5	Clasificación de Principales Hospitales Generales en Guayaquil.....	41
Tabla 6	Principales Hospitales Clasificados por Instituciones en Guayaquil.....	41
Tabla 7	Principales Características de Tratamiento de RSH por Autoclavado en Hospital Abel Gilbert de Guayaquil.....	50
Tabla 8	Principales Características de Tratamiento de RSH por Autoclavado en Hospital Teodoro Maldonado Carbo (IESS) en Guayaquil.....	52
Tabla 9	Principales Características de Tratamiento de RSH por Autoclavado en Hospital Roberto Gilbert Elizalde de la Junta de Beneficencia en Guayaquil.....	54
Tabla 10	Principales Elementos Patógenos Presentes en los Residuos Sólidos Hospitalarios, Termorresistencia.....	59
Tabla 11	Principales Características Termofísicas de Elementos Componentes de los Residuos Sólidos Hospitalarios.....	76
Tabla 12	Variación en Demanda de Vapor Promedio por Cada Ciclo para Distintas Cargas y Tamaños de Autoclaves.....	99
Tabla 13	Principales Características Determinadas al Sistema de Autoclave.....	130

ÍNDICE DE PLANOS

Plano 1 Autoclave para Desechos Hospitalarios
(Ver Apéndice C)

INTRODUCCIÓN

La evolución y el desarrollo social no pueden alcanzarse sin individuos altamente comprometidos con el bienestar colectivo y sin acceso a una educación científico-holística. La educación desde esta perspectiva representa entonces, la escala de medida dentro de toda nación para la capacidad, conocimiento, destreza, habilidad y criterio, pero sobre todo valores éticos y morales que le permitan a todo ser humano componente del nicho social, actuar en su vida con respeto, honestidad y trabajo por y para el bienestar de todos los elementos sociales.

Bajo esta concepción la universidad, en especial la pública, debe, o debería ocupar el lugar estelar, en la conducción de los destinos de las ciudadanas y los ciudadanos, a los que dichas instituciones se deben, enmarcadas siempre en un entorno social, económico y medio ambiental; tomando siempre en consideración, que el proceso educativo es irrenunciable como derecho de todas las personas a lo largo de su vida y que su fin ulterior es el ser humano.

Entendiendo dichos requerimientos de una nueva sociedad, es que surge el tema de esta tesis, como una oportunidad para revertir al bienestar común, por medio de los conocimientos adquiridos durante todos estos años de estudio, este trabajo que busca ante todo, mejorar considerablemente la calidad de vida de la ciudadanía de la nación. Todo lo anteriormente expuesto deriva en el estudio de la aplicación de una tecnología de baja temperatura, esto es vapor a 138 °C, a los residuos sólidos hospitalarios.

Los residuos sólidos hospitalarios que son generados por los centros de atención a la salud, resultan infecciosos puesto que se generan en las diferentes etapas del proceso de atención (diagnóstico, tratamiento, emergencia, inmunización, etc.) y contienen elementos patógenos en suficiente concentración como para contaminar a cualquier persona que a ellos se encuentre expuesta. De ahí que, la ausencia o nulo tratamiento de neutralización de estos desechos altamente contaminantes, en la fuente o en espacios especialmente adecuados para ello, implica que sean dispuestos directamente en la mayoría de casos en los rellenos sanitarios y esto, evidentemente constituye un peligro altísimo para la vida de los seres vivos que a dichos residuos puedan ser expuestos.

Actualmente existen varios métodos que permiten la desinfección de los residuos sólidos hospitalarios, los sistemas más empleados son la

incineración, desinfección por microondas y la desinfección térmica húmeda de baja temperatura (Autoclave).

De todos los métodos anteriormente mencionados, la presente tesis basa su análisis en el autoclave, puesto que desde la perspectiva técnica es el que ofrece mayores ventajas respecto del cumplimiento de las normativas ambientales, que durante los últimos años han sufrido dramáticas modificaciones en cuanto a la severidad en el control de emisiones, particularmente material particulado, dioxinas y furanos; todos estos recurrentemente presentes en metodologías como la incineración.

El autoclave debe contar con una cámara dimensionada de forma tal, que permita la disposición de los desechos hospitalarios acumulando la menor cantidad de aire posible en calidad de espacios muertos, entre los diferentes componentes del empacado. Así mismo, deberá permitir el aseguramiento de que el ingreso de vapor a 138°C, 2 atmósferas de presión y 30 minutos de exposición desde el generador de vapor, se produzca hasta los sitios más recónditos de los desechos hospitalarios, persiguiendo con esto una correcta desinfección de dichos residuos.

Es de especial importancia la disposición final de los residuos ya desinfectados, un proceso de autoclavado correctamente realizado garantiza

que los desechos podrán ser insertados en el sistema de recolección común, en el caso particular de Guayaquil, esto sería en el relleno sanitario, sin necesidad de ningún otro proceso adicional.

CAPÍTULO 1

1. TIPOLOGÍA Y GESTIÓN DE LOS DESECHOS

Los desechos o residuos sólidos comprenden todos los residuos que provienen de actividades animales y humanas, que normalmente son sólidos y que son desechados como inútiles o superfluos para el ser humano.

Los Residuos Sólidos Hospitalarios (RSH) son los desechos sólidos generados en los centros de atención a la salud durante la prestación de servicios de hospitalización, en las salas de atención a enfermedades infectocontagiosas, salas de emergencia, bancos de sangre, salas de maternidad, cirugía, morgues, radiología, entre otros, incluyendo los generados en áreas como los laboratorios clínicos.

Varios estudios demuestran que aproximadamente el 40% de estos residuos, presenta características infecciosas pero debido a su inadecuado manejo, el 60% restante se contamina, incrementando los costos de tratamiento, los impactos y los riesgos tanto sanitarios como medio ambientales. La generación de RSH varía de un país a otro, pero más aún dependiendo de las diferentes regiones planetarias, sobre todo en consideración de las características socio-económicas y culturales. En la siguiente tabla se presentan diferentes rangos de generación media agrupada por regiones.

TABLA 1
RANGOS DE GENERACIÓN MEDIA AGRUPADA POR REGIONES

Región	Kg/cama-día
Norte América	7 - 10
América Latina	2.6 - 3.8
Europa Occidental	3 - 6
Europa Oriental	1.4 - 2

Obtenido de Guía para la Gestión Integral de Residuos Peligrosos, Convenio de Basilea para América Latina y el Caribe, 2005

1.1 Desechos no Peligrosos

Se considera un residuo sólido no peligroso a aquellos provenientes de casas, habitación, sitios de servicio privado y público,

demoliciones y construcciones, establecimientos comerciales y de servicios que no tengan efectos nocivos sobre la salud humana.

Son residuos que en su gran mayoría pueden ser reciclados o reutilizados, vale la pena aclarar que cualquier residuo hospitalario no peligroso sobre el que se presume haber estado en contacto con residuos peligrosos debe ser tratado como tal. De esta categoría se desprenden.

1.1.1 Ordinarios o comunes

No representan peligro para la salud humana y sus características son muy similares a las de los residuos domésticos usuales. Estos residuos se generan en oficinas, pasillos, áreas comunes, cafeterías, salas de espera y en general en todos los sitios del establecimiento generador. Se incluye en esta categoría a los papeles, cartones, cajas, plásticos, restos de la preparación de alimentos y desechos de la limpieza de patios y jardines, entre otros. Estos desechos son comúnmente entregados al sistema de recolección local y no requieren ningún tipo especial de tratamiento de desinfección.

1.1.2 Inertes

Son aquellos residuos estables en el tiempo, los cuales no producirán efectos ambientales apreciables al interactuar en el medio ambiente. Entre estos se encuentran: el poliestireno estirado, algunos tipos de papel como el papel carbón y algunos plásticos.

1.1.3 Biodegradables

Son aquellos residuos que pueden descomponerse biológicamente de forma aerobia o anaerobia, tales como residuos de alimentos y de jardín. En estos restos se encuentran los vegetales, residuos alimenticios no infectados, papel higiénico, papeles no aptos para reciclaje, jabones y detergentes biodegradables, madera y otros residuos que puedan ser transformados fácilmente en materia orgánica, estos desechos son entregados al sistema de recolección de residuos locales.

1.1.4 Reciclables

Son aquellos que no se descomponen fácilmente y pueden volver a ser utilizados en procesos productivos como materia prima. Entre estos residuos se encuentran: algunos papeles y

plásticos, chatarra, vidrio, telas, radiografías, partes y equipos obsoletos o en desuso, entre otros.

1.2 Desechos Peligrosos

Residuos que por su naturaleza son inherentemente peligrosos de manejar y/o disponer y pueden causar muerte, enfermedad; o que son peligrosos para la salud o el medio ambiente cuando son manejados en forma inapropiada. Así mismo se consideran peligrosos los envases, empaques y embalajes que hayan estado en contacto con ellos. Este tipo de residuos requieren de un tratamiento especial por su condición de riesgo biológico, inflamable, radioactivo, tóxico, reactivo o volátil.

1.2.1 Residuos Infecciosos o de Riesgo Biológico

Los residuos infecciosos se generan en las diferentes etapas de la atención de salud (diagnóstico, tratamiento, inmunización, investigación, etc.) y contienen microorganismos patógenos tales como bacterias, parásitos, virus, hongos, virus oncogénicos y recombinantes como sus toxinas, con el suficiente grado de virulencia y concentración tal que pueden producir una enfermedad infecciosa en huéspedes susceptibles. Constituyen el 10% de los desechos. Todo

residuo hospitalario y similar que se sospeche haya sido mezclado con residuos infecciosos (incluyendo restos de alimentos parcialmente consumidos o sin consumir que han tenido contacto con pacientes considerados de alto riesgo) o genere dudas en su clasificación debe ser tratado como tal. Estos residuos se clasifican en:

Materiales provenientes de salas de aislamiento de pacientes

Residuos biológicos, excreciones, exudados o materiales de desecho provenientes de salas de aislamiento de pacientes con enfermedades altamente transmisibles. Se incluye a los animales aislados y cualquier tipo de material que haya estado en contacto con éstos.

Materiales biológicos

Cultivos, muestras almacenadas de agentes infecciosos, medios de cultivo, placas de Petri, instrumentos usados para manipular, mezclar o inocular microorganismos, vacunas vencidas o inutilizadas, filtros de áreas altamente contaminadas como: Filtros de diálisis de pacientes portadores

de Hepatitis B, Hepatitis C o Virus de la Inmunodeficiencia Humana (VIH)

Sangre humana y productos derivados

Sangre de pacientes, bolsas de sangre inutilizadas, con plazo de utilización vencida o serología positiva, muestras de sangre para análisis, suero, plasma y otros subproductos. También se incluyen los materiales empapados o saturados con sangre; materiales como los anteriores aunque se hayan secado, incluyendo el plasma, el suero y otros, así como los recipientes que los contienen o que se contaminaron, como bolsas plásticas, tubos de venoclisis, etc.

Residuos anatómicos patológicos y quirúrgicos

Desechos patológicos humanos que sean reconocibles o no, incluyendo tejidos, órganos amputados, biopsias, partes y fluidos corporales, que se remueven durante las autopsias, la cirugía, estudios en laboratorios o cualquier otro procedimiento médico, incluyendo las muestras para análisis.



FIGURA 1.1 BOLSAS CON RSH EN UN HOSPITAL DE LA CIUDAD DE GUAYAQUI, FOTO: EMERSON JARAMILLO TORRES

Residuos punzocortantes

Elementos punzocortantes que fueron utilizados en la actividad sanitaria, independiente de su origen y/o que estuvieron en contacto con fluidos corporales o agentes infecciosos, incluyendo agujas hipodérmicas, jeringas, pipetas de Pasteur, agujas, bisturís, tubos de vidrio, capilares, placas de cultivos, cristalería entera o rota, etc. Se considera también cualquier objeto punzocortante desechado, aun cuando no haya sido utilizado.

Residuos de animales

Cadáveres o partes de animales infectados, provenientes de los laboratorios de investigación médica o veterinaria, así como sus camas de paja u otro material.

Desechos de laboratorios

Son todos los cultivos de agentes infecciosos y/o desechos biológicos, cajas de petri, placas de frotis y todos los instrumentos que son utilizados para manipular, mezclar e inocular microorganismos o que hayan mantenido contacto con estos.

1.3 Desechos Químicos

Son los restos de sustancias químicas y sus empaques o cualquier otro residuo contaminado con éstos, los cuales, dependiendo de su concentración y tiempo de exposición tienen el potencial para causar la muerte, lesiones graves o efectos adversos a la salud y el medio ambiente.

Este tipo de desechos pueden ser de carácter orgánico e inorgánico. Los contaminantes inorgánicos son diversos compuestos disueltos o dispersos en el agua y que han llegado a este elemento, provenientes de descargas agrícolas, industriales,

residenciales o por la erosión del suelo. Principalmente pueden ser: cloruros, plaguicidas, soluciones para revelado de radiografías, mercurio de termómetros, nitratos, carbonatos, solventes, elementos de limpieza, etc. Se pueden clasificar en:

1.3.1 Fármacos

Son aquellos medicamentos vencidos, parcialmente consumidos, deteriorados y/o excedentes de sustancias que han sido empleadas en cualquier tipo de procedimiento. Los empaques y envases que no hayan estado en contacto directo con los residuos de fármacos, podrán ser reciclados previa inutilización de los mismos, con el fin de garantizar que estos residuos no lleguen al mercado ilegal.

1.3.2 Citotóxicos

Son residuos compuestos por restos de medicamentos citotóxicos y todo material que haya estado en contacto con ellos (tubuladuras, botellas de suero, gasas, jeringas, etc.) y que presentan riesgos carcinogénicos, mutagénicos y teratogénicos. Principalmente provienen de: restos usados en laboratorios de investigación (por ejemplo, los geles de bromuro de etidio), restos de medicamentos usados para el

tratamiento terapéutico como: viales con restos, caducados y las botellas de suero generadas normalmente por cambio o paro en las prescripciones de la medicación, etc.

1.3.3 Metales Pesados

Son objetos, elementos o restos de éstos en desuso, contaminados o que contengan metales pesados como: Plomo, Cromo, Cadmio, Antimonio, Bario, Níquel, Estaño, Vanadio, Zinc, Mercurio (proveniente de odontología o de los termómetros)

1.3.4 Residuos Radiactivos

Son aquellos que por sí solos y en condiciones normales, al mezclarse o al entrar en contacto con otros elementos, compuestos, sustancias o residuos, generan gases, vapores, humos tóxicos, explosión o reaccionan térmicamente colocando en riesgo la salud humana o el medio ambiente. También excreciones de pacientes que están bajo ciertos tratamientos médicos y compuestos radioactivos como lodo radioactivo y otros.



FIGURA 1.2 SÍMBOLO INTERNACIONAL DE RADIATIVIDAD

**TABLA 2
GENERACIÓN DE DESECHOS HOSPITALARIOS**

Materiales peligrosos	Lugar de Generación	Lugar de uso y disposición	Disposición común
Quimioterapia y químicos antineoplásticos	Preparado en clínicas o farmacias	Áreas de cuidado de pacientes, farmacias y clínicas especiales.	Incineración como residuos hospitalarios; disposición como residuos patológicos.
Formaldehído	Patología, Autopsias, Diálisis, Unidades de Enfermería	Patología, Autopsias, diálisis, unidades de enfermería.	Diluidos y arrojados en los desagües sanitarios

Materiales peligrosos	Lugar de Generación	Lugar de uso y disposición	Disposición común
Solventes	Patología, Histología, Ingeniería, Laboratorios	Patología, histología, ingeniería, laboratorios	Evaporación; arrojados en los conductos sanitarios.
Mercurio	En todas las áreas clínicas en termómetros, aparatos de medición de presión sanguínea, tubos de anor, laboratorios.	Áreas clínicas, laboratorios.	Los termómetros rotos se colocan en los contenedores para objetos cortantes; si no hay disponibles kits para derrames, se desecha como residuos hospitalarios o residuos sólidos urbanos.

Materiales peligrosos	Lugar de Generación	Lugar de uso y disposición	Disposición común
Gases Anestésicos	Quirófano	Quirófano	Con frecuencia son eliminados al exterior por extractores de aire.
Oxido etileno	Central de reproceso y esterilización; terapia respiratoria	Central de reproceso y esterilización; terapia respiratoria	Se elimina sacando el gas de escape al exterior.
Radio nucleidos	Radiación Oncológica	Radiación Oncológica	Almacenaje seguro por el tiempo necesario para la descomposición de los elementos nucleares.

Obtenido del Manual de manejo de desechos en establecimientos de salud, Fundación Natura, 1998

CAPÍTULO 2

2. GESTIÓN DE LOS RESIDUOS SÓLIDOS HOSPITALARIOS

La gestión de los residuos sólidos hospitalarios, implica la planeación y cobertura de las actividades relacionadas con el control de los desechos hospitalarios y similares desde la generación hasta su disposición final. La gestión integral incluye los aspectos de generación, segregación, movimiento interno, almacenamiento intermedio y/o central, desactivación, (gestión interna), recolección, transporte, tratamiento y/o disposición final.

El manejo de residuos hospitalarios y similares, se rige por los principios básicos de bioseguridad, gestión integral, minimización en la generación, cultura de la no basura, precaución y prevención. La gestión de residuos

sólidos puede ser definida como la disciplina asociada al control de los residuos en las etapas (o elementos funcionales) de:

- Generación. Abarca las actividades en las que los materiales son identificados como sin ningún valor adicional y son tirados o acumulados juntos para su evacuación. A pesar de que esta etapa no está controlada por gestores de residuos sólidos, está incluida en las evaluaciones del sistema.
- Manipulación y almacenamiento en origen (incluida la separación en la fuente). Involucra las actividades asociadas con la gestión de residuos hasta que estos son colocados en contenedores de almacenamiento para su recogida.
- Recogida.
- Transferencia y transporte. Comprende la transferencia de residuos desde el hospital o unidad generadora y el transporte subsiguiente de estos residuos a un lugar de procesamiento o evacuación.
- Procesamiento (separación, procesamiento y transformación)
- Evacuación. Último elemento funcional. En la actualidad, mediante los vertederos controlados (Rellenos Sanitarios), bien sean residuos recogidos y transportados directamente a un lugar de vertido, o materiales residuales de instalaciones de recuperación de materiales

(IRM), o rechazos de la combustión de residuos, o composta, u otras sustancias de diferentes instalaciones de procesamiento de RR.SS.

Necesariamente debe armonizarse con los principios de:

- Salud Pública
- Economía
- Ingeniería
- Conservación
- Estética
- Consideraciones de Aspectos Ambientales
- Expectativas Públicas

Al interior de un centro de atención a la salud, cuando se habla de gestión integral de *RSH* el primer paso a darse, antes de concretar los objetivos, la planificación general y el documento formal, es el involucramiento y compromiso por parte de las autoridades principales del establecimiento generador, así como también por parte de todo el personal de atención a la salud inmerso en las distintas áreas y procesos tanto al interior, fase intermedia y exterior del centro hospitalario, incluida obviamente la sociedad en general.

Resulta completamente necesario conocer la cantidad y composición de los residuos, puesto que esta identificación permitirá establecer las oportunidades de reutilización, reciclaje, minimización, método adecuado de tratamiento y posibilidades de reducción de costos en el manejo. Una vez que se supera esta etapa, es indispensable tener presente la normativa y regulaciones legales presentes en el sitio donde se desarrolla el proyecto, finalmente el programa debe tener en consideración tres fases: el desarrollo de políticas y procedimientos, su implementación y su verificación, pues esto permitirá el aseguramiento del apropiado manejo de los residuos y la retroalimentación pertinente en estos procesos.

Diagnóstico

Es conocer el área con la que cuenta el centro de atención a la salud, cuantificación del personal administrativo, particular y el establecimiento de las etapas de manejo actual que tienen los residuos.

Muestreo

Consiste en tomar muestras de residuos, por al menos quince días, en todas las áreas de generación de residuos, tomando en consideración tres horas de muestreo fijas, rotulando las bolsas y pesando los residuos para tomar un promedio de datos en este tiempo.

Plan de manejo

Un plan de manejo de residuos hospitalarios debe:

- Contener los procedimientos habituales como también las propuestas para mejorar estos procedimientos.
- Enfocar los residuos infecciosos principalmente.
- Ser acondicionado por un comité responsable de la ejecución y vigilancia del cumplimiento del proceso de gestión.
- Precisar las responsabilidades individuales en cada uno de los diferentes procesos.
- Retroalimentarse y actualizarse regularmente.
- Implementación del plan de manejo.
- Seguimiento y evaluación.

La gestión de RSH, se puede dividir en dos grandes grupos:

- Gestión o Manejo Interno
- Gestión o Manejo Externo

Gestión o Manejo Interno

El manejo interno comprende todas las operaciones que se realizan al interior del centro de atención de salud y tiene como objetivo garantizar un manejo seguro de los RSH. El manejo interno comprende las siguientes operaciones:

- Segregación, envasado y etiquetado.
- Manipulación.
- Almacenamiento.

Gestión o Manejo Externo

El manejo externo se refiere a las operaciones efectuadas fuera del centro de atención a la salud, incluidas aquellas que realizan las empresas encargadas del transporte externo, el tratamiento y la disposición final. El manejo externo comprende las siguientes operaciones:

- Recolección y transporte externo.
- Tratamiento (Puede formar parte de la Gestión Interna).
- Disposición final.

Durante años recientes se está dando una tendencia que promueve la instalación de plantas de tratamiento de residuos al interior de los centros de atención a la salud.

Segregación en la fuente, envasado y etiquetado

Es la parte inicial y fundamental en el proceso de gestión, los desechos deben ser clasificados y separados inmediatamente después de su generación, es decir, en el mismo lugar en el que se originan. Será

responsabilidad de todas las personas inmersas en el proceso de atención a la salud la clasificación y separación, esto es: médicos, enfermeras, odontólogos, tecnólogos, auxiliares de enfermería, farmacia, etc.

El centro deberá contar con contenedores claramente diferenciados para cada una de las corrientes de residuos previamente establecidas, los que contarán con símbolos y leyendas alertando del riesgo que representan.

Generalmente se utilizan bolsas plásticas de diferentes colores para los distintos tipos de residuos y recipientes rígidos especiales para los residuos punzocortantes. En caso de tratarse de residuos infecciosos las bolsas y recipientes lucirán el pictograma universal de riesgo biológico.

Se convierte necesario adoptar un código único de colores que permita unificar la segregación y presentación de las diferentes clases de residuos, para facilitar su adecuada gestión. En el siguiente cuadro se muestra una clasificación de los colores de los recipientes y bolsas con sus respectivos rótulos.

TABLA 3
CLASIFICACIÓN DE LOS RESIDUOS, COLOR DE RECIPIENTES Y
RÓTULO RESPECTIVO

Clase de residuo	Contenido básico	Color	Etiqueta
NO PELIGROSOS Biodegradables	Hojas y tallos de los árboles, grama, barrido del prado, resto de alimentos no contaminados.	 Verde	Rotular con: NO PELIGROSO BIODEGRADABLES
NO PELIGROSOS Reciclables Plástico	Bolsas de plástico, vajilla, garrafas, recipientes de polipropileno, bolsas de suero y polietileno sin contaminar y que no provengan de pacientes con medidas de aislamiento.	 Gris	Rotular con:  RECICLABLE PLÁSTICO
NO PELIGROSOS Reciclables Vidrio	Toda clase de vidrio.	 Gris	Rotular con:  RECICLABLE VIDRIO
NO PELIGROSOS Reciclables Cartón y similares	Cartón, papel, plegadiza, archivo y periódico.	 Gris	Rotular con:  RECICLABLE CARTÓN PAPEL
NO PELIGROSOS Reciclables Chatarra	Toda clase de metales.	 Gris	Rotular:  RECICLABLE CHATARRA

Clase de residuo	Contenido básico	Color	Etiqueta
NO PELIGROSOS Ordinarios e Inertes	Servilletas, empaques de papel plastificado, barrido, colillas, icopor, vasos desechables, papel carbón, tela.	 Verde	Rotular con: NO PELIGROSOS ORDINARIOS Y/O INERTES
PELIGROSOS INFECCIOSOS Biosanitarios, Cortopunzantes y Químicos Citotóxicos	Compuestos por cultivos, mezcla de microorganismos, medios de cultivo, vacunas vencidas o inutilizadas, filtros de gases utilizados en áreas contaminadas por agentes infecciosos o cualquier residuo contaminado por éstos.	 Rojo	Rotular con:  RIESGO BIOLÓGICO
PELIGROSOS INFECCIOSOS Anatomopatológicos Y animales	Amputaciones, muestras para análisis, restos humanos, residuos de biopsias, partes y fluidos corporales, animales o parte de ellos inculados con microorganismos patógenos o portadores de enfermedades infectocontagiosas	 Rojo	Rotular con:  RIESGO BIOLÓGICO
QUÍMICOS	Resto de sustancias químicas y sus empaques o cualquier otro residuo contaminado con estos.	 Rojo	 RIESGO QUÍMICO
QUÍMICOS METALES PESADOS	Objetos, elementos o restos de éstos en desuso, contaminados o que contengan metales pesados como: plomo, cromo, cadmio, antimonio, bario, níquel, estaño, vanadio, zinc, mercurio.	 Rojo	Rotular:  METALES PESADOS [Nombre del metal contenido] RIESGO QUÍMICO
RADIATIVOS	Estos residuos deben llevar una etiqueta donde claramente se vea el símbolo negro internacional de residuos Radiactivos y las letras, también en negro RESIDUOS RADIATIVOS.	 Púrpura semitranslúcido	Rotular:  RADIATIVOS

Parte importante en esta parte del proceso es el espesor mínimo que deben tener las bolsas, esto garantizará su integridad durante todos los pasos de la gestión, hasta el ingreso al sistema de tratamiento. Normalmente los parámetros considerados son tres: El peso individual de cada bolsa con los residuos no debería superar los 8 Kg. La resistencia de las bolsas no debe ser inferior a 20 Kg y el espesor mínimo de 1.4 para bolsas pequeñas y de 1.6 milésimas de pulgada para bolsas grandes.

Manipulación

Los centros deberán contar con un programa de recolección y transporte interno de los residuos que incluya los siguientes aspectos:

- Frecuencias y horarios de recolección.
- Rutas de circulación de recorridos cortos, evitando zonas de alto riesgo.
- Utilizar medios de carga, diseñados de forma que puedan ser desinfectados periódicamente y estén debidamente señalizados.

El personal encargado de la manipulación deberá usar ropa e implementos de protección personal que minimicen los riesgos de exposición. Previo al transporte interno, las bolsas y recipientes de residuos deberán ser selladas. El uso de ductos no es recomendado en

atención al riesgo de rotura de las bolsas y dispersión de los residuos. Los residuos serán transportados hacia los lugares establecidos de acuerdo a la clasificación correspondiente.

Almacenamiento

Los diferentes tipos de residuos contarán con lugares establecidos para su almacenamiento transitorio, a la espera de su transporte hacia los lugares de tratamiento o disposición final. Estos sitios deben ubicarse aislados de salas de hospitalización, cirugía, laboratorios, toma de muestras, bancos de sangre, preparación de alimentos, en general lugares que requieran completa asepsia o lugares que estén destinados al tránsito de personas en la institución de atención a la salud, minimizando de esta manera una posible contaminación cruzada con microorganismos patógenos.

Para el almacenamiento interno de residuos hospitalarios debe contarse como mínimo con dos sitios de uso exclusivo; uno intermedio y otro central. Los intermedios se justifican cuando la institución o establecimiento presenta áreas grandes de servicios o éstos se ubican en diferentes pisos de la edificación. Los generadores que produzcan menos de 65 kg. /día pueden obviar el almacenamiento intermedio y

llevar los residuos desde los puntos de generación directamente al almacenamiento central.

El local debe contar con carteles luciendo leyendas y pictograma universal de riesgo infeccioso y se mantendrá cerrado para evitar el ingreso de personas ajenas a la manipulación de los residuos, iluminación y ventilación adecuada, cubierto para protección de aguas lluvias y mallado para evitar posibles ingresos de animales. Las frecuencias de recolección se establecerán en función de la capacidad de los locales de almacenamiento y de las necesidades de cada establecimiento de atención a la salud.

Transporte

Consiste en la recolección y el traslado de los desechos desde los sitios de generación hasta el almacenamiento temporal y final. Cada establecimiento de salud debe elaborar un horario de recolección y transporte, que incluya rutas y frecuencias para evitar interferencias con el resto de actividades de la unidad.

La recolección debe efectuarse por personal capacitado en el manejo de residuos hospitalarios y similares; con la dotación y elementos de protección adecuados. Los residuos peligrosos infecciosos deben ser

recogidos de la manera como son presentados por el generador: con las bolsas dispuestas en recipientes retornables.

Los vehículos que recolecten o transporten residuos infecciosos y químicos, deben contar como mínimo con las siguientes características:

- Identificación del vehículo: Indicando el tipo de residuos que transportan.
- Acondicionamiento: Adecuaciones para evitar el derrame o esparcimiento de residuos, superficies internas que faciliten el aseo, sistema de carga y descarga que evite se rompan los contenedores de residuos, estos recipientes deben ser rígidos e impermeables. Debe contarse con un sistema de ventilación.

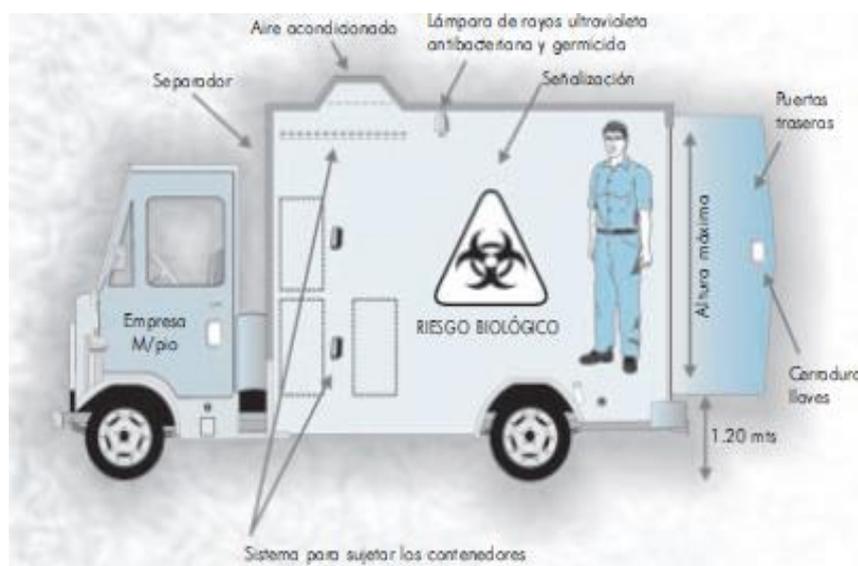


FIGURA 2.1 CARACTERÍSTICAS DE VEHÍCULOS DE TRANSPORTE DE RESIDUOS SÓLIDOS HOSPITALARIOS

Se recomienda implementar sistemas de control de las operaciones, mediante el uso de recibos, hojas de ruta y partes diarios que acompañen en todo momento el vehículo y la carga, según los casos. Tales documentos deberán permitir identificar y acreditar el origen, la cantidad y el destino de los residuos, la fecha y hora del retiro y la entrega de los mismos, y todo otro dato relevante para el servicio.

Tratamiento

El objetivo de todo tratamiento de RSH es disminuir el riesgo de exposición tanto a gérmenes patógenos como a productos químicos tóxicos y cancerígenos. Consiste en la desinfección o inactivación de los desechos infecciosos y en la neutralización del riesgo químico de los desechos especiales. Adicionalmente, existe la posibilidad de reducir el volumen, hacer que su aspecto sea menos desagradable e impedir la reutilización de agujas, jeringas y medicamentos.

La tecnología seleccionada debe ser segura, de fácil operación y mantenimiento, permitiendo además la implementación de mecanismos de control que garanticen la eficiencia del tratamiento.

Los sistemas de tratamiento más comúnmente empleados para los RSH infecciosos son: el autoclavado y la incineración.

El resto de los RSH peligrosos deberán ser tratados de acuerdo a su peligrosidad en plantas de tratamiento de residuos peligrosos. Dentro de este grupo están los residuos químicos, medicamentos y radiactivos. La incineración es una tecnología apropiada para el tratamiento de muchos residuos químicos y medicamentos, no así el autoclavado que sólo se limita a los RSH infecciosos.

Para los RSH infecciosos existen además otras alternativas tecnológicas como el tratamiento por microondas, la irradiación y la desinfección química, los cuales presentan algunas limitaciones. Los fármacos citotóxicos deben ser quemados o degradados químicamente.

Disposición final

Cuando los RSH han sido tratados adecuadamente y se ha logrado una desinfección de los mismos, se pueden asimilar como residuos urbanos comunes y ser dispuestos en rellenos sanitarios, como parte final del proceso es aconsejable colocar estos desechos ya tratados en celdas especiales acondicionadas al interior de los rellenos sanitarios. Si el método utilizado para la desactivación es la incineración, en ciertos casos la ceniza merece una disposición especial.

2.1 Gestión de los Residuos Hospitalarios en Guayaquil

Santiago de Guayaquil es la ciudad más poblada de Ecuador, con un estimado de 2.306.479 habitantes (2010 según INEC). Pertenece a la región costa y se ubica en plena zona ecuatorial. La ciudad de Guayaquil se encuentra localizada en la margen occidental del río Guayas, a 4 metros sobre el nivel del mar en las zonas más bajas, tiene una superficie aproximada de 180 kilómetros cuadrados. Se encuentra conectado con el Océano Pacífico por el Estero Salado, un brazo de mar.

Dado que pertenece a la región costa, su relieve es predominantemente llano, tiene una temperatura cálida durante casi todo el año condicionado por su proximidad al Océano Pacífico, el cual hace que las corrientes de Humboldt (fría) y corriente del Niño (cálida) marquen dos periodos climáticos bien diferenciados. Se considera un clima tropical benigno debido a la latitud en la que se encuentra la ciudad. La temperatura promedio oscila entre los 20 y 27°C (datos de la municipalidad).

Es una ciudad diversa, en crecimiento, sede del principal puerto del país y uno de los principales de América del Sur en el Pacífico. El

comercio juega un papel importante en el desarrollo económico de la provincia y del país.

Ese desarrollo económico ha captado la atención de miles de Ecuatorianos y Ecuatorianas que atraídos por la idea de mejorar su nivel de vida se han trasladado hasta esta localidad, formando asentamientos en las zonas periféricas.

Población / demografía:

De acuerdo al VI Censo de Población y V de Vivienda, realizado en noviembre de 2001, la población de la ciudad de *Guayaquil* era de 1.985.379 habitantes, lo que representaba el 16.33% de la población total del Ecuador y un 60% de la población total de la provincia del Guayas.

Para el 2010 se estimaba que la población de Guayaquil fuera de 2.306.479 habitantes, teniendo en cuenta una tasa anual promedio de crecimiento poblacional de 2,50%, sin embargo se afirma que la población tuvo un crecimiento sensiblemente mayor al inicialmente estimado.

Además y según datos de la municipalidad, Guayaquil tiene una población flotante de 3.328.534 personas, quienes residen temporalmente durante la jornada laboral en la ciudad, pero habitan en cantones colindantes, como Durán, Daule y Samborondón.

Actividad económica:

Guayaquil se caracteriza por ser una ciudad de comercio, sede del 39% de las 1000 compañías más importantes del Ecuador.

De acuerdo con el último estudio, efectuado por el BCE (Banco Central de Ecuador), en el 2006, la economía guayasense generó un PIB de 4643 millones, lo que le ratificó a la cabeza de las otras 21 provincias, siendo Guayaquil la ciudad con mayor influencia sobre el PIB de la provincia. La inversión se concentra en un 68% en cinco industrias: Agrícola, Pesquero, Manufacturero, Comercial y Construcción, las cuales significaron el 68% del PIB del Guayas, siendo la manufactura, específicamente, la más relevante. La construcción también ha tenido un efecto multiplicador en la economía.

Sectores de Guayaquil:

Guayaquil se divide en cuatro cuadrantes, considerándose como eje la intersección de la avenida Quito y el boulevard Nueve de Octubre. De manera más concreta, se fracciona en dieciséis parroquias urbanas y cinco parroquias rurales.



FIGURA 2.2 SECTORIZACIÓN DE GUAYAQUIL, TOMADO DEL SITIO WWW.GUAYAQUIL.GOV.EC

Historia de Gestión de Desechos Sólidos en Guayaquil.

Guayaquil es un claro ejemplo de una ciudad cuyo acelerado crecimiento urbano durante la década de los ochenta, exacerbó los

problemas de recolección de basura y eliminación de desechos sólidos.

En 1990 la ciudad sólo podía recolectar un tercio de las 1,200 toneladas de desechos que se generaban diariamente. Para el mes de octubre, la situación fue tan aguda que el gobierno de Ecuador se vio obligado a declarar un estado de emergencia sanitaria, debido a que la cantidad de basura acumulada en las calles amenazaba con propagar enfermedades.

Ante esta situación las autoridades locales de Guayaquil decidieron contratar la ayuda especializada de consultores extranjeros para llevar a cabo una reorganización del servicio de recolección de basura, que debía contemplar la construcción de una planta de incineración para los desechos sólidos y la creación y operación de un sistema de reciclado de basura que permitiera emplear a unas 110 familias asentadas en las inmediaciones de los botaderos y dedicadas a la recolección de residuos clasificándolos para su posterior venta y reciclaje, popularmente llamados “chamberos” (recicladores). Por último, se recomendó que los contratos de recolección fueran establecidos por un periodo de diez años para

bajar los costos de la licitación (finalmente el periodo sería de siete años).

El pago del servicio estaría sujeto al número de toneladas de basura recolectadas y verificado mediante un sistema de básculas instalado en los botaderos. Además, se determinó que la compañía que construyera la planta de incineración, también tendría que operarla, lo que incentivaría al constructor a mejorar el diseño para no tener problemas de operación y también se mantendrían los costos en un nivel adecuado.

El proyecto realizado por los consultores externos fue aprobado por la municipalidad. El sistema propuesto implicaba ahora una privatización parcial de los servicios municipales de recolección de basura. Sin duda, las tarifas por la recolección de basura se verían incrementadas. Al hacer un repaso por la historia en cuanto a la gestión de desechos en Guayaquil se refiere, se palpa una notable mejora del servicio, sin duda la propuesta inicial no ha sido cubierta en su totalidad, ya que por ejemplo la parte recicladora de los residuos, aún hoy no se ha concretado.

Por otro lado, la evolución en los sistemas de gestión y el creciente interés por los residuos y el medio ambiente a nivel mundial, hace

necesaria la revisión y mejora de aquella primera propuesta elaborada a finales de 1990. Se requiere la inclusión y el perfeccionamiento de nuevos y antiguos aspectos, como el tratamiento de residuos peligrosos, reducción en la fuente, clasificación y de manera urgente la concienciación de la población.

De todo lo anteriormente expuesto se desprende la urgente necesidad de contar con un Sistema Integrado de Gestión de Residuos Hospitalarios Peligrosos en Guayaquil, actualmente se generan alrededor de 7 toneladas de residuos infecciosos en la ciudad, la mayoría de ellos conducidos al Relleno Sanitario de las Iguanas a través de Puerto Limpio (empresa concesionaria del servicio de recolección, barrido y limpieza de vías públicas, transporte y descarga de desechos de residuos sólidos en el relleno sanitario) sin ningún tratamiento.

2.1.1 Diagnóstico Situacional y Manejo en Guayaquil

En el Ecuador de los 728 establecimientos de atención a la salud con internación, la segunda mayor proporción la tiene la provincia del Guayas con 16,62% esto representa 121 establecimientos, la lista está encabezado por la provincia de Pichincha con 125 establecimientos, correspondientes al

17,17%. El resto de provincias cuentan con valores muchos menores a los anteriormente mencionados. (Datos del Inec 2009)

Para el año 2000, existían en Guayaquil 84 centros de atención a la salud con internación, de los cuales se puede hacer la siguiente diferenciación, los hospitales generales, estos cubren los servicios básicos (clínica médica, cirugía, obstetricia, pediatría, etc.) mientras que los especializados cubren solo una especialidad, notándose mayormente la presencia de clínicas privadas (63), hospitales generales (11) y hospitales agudos (6).

TABLA 4
PRINCIPALES HOSPITALES ESPECIALIZADOS AGUDOS Y CRÓNICOS EN GUAYAQUIL

CENTROS DE ATENCIÓN A LA SALUD ESPECIALIZADOS		
Agudos		
Aislamiento	Maternidades	Pediátricos
Infectología (114*)	E. Sotomayor (551)	R. Gilbert (289)
	M. Infantil (40)	Del Niño (256)
	M. de Jesús (16)	L. Becerra (143)
Crónicos		
Psiquiátricos	Neumológicos	Solca
L. Ponce (1030)	A. Valenzuela (319)	Solca (127)

* El número que acompaña a cada nombre es la cantidad de camas con las que cuenta cada institución Datos del Inec

TABLA 5
CLASIFICACIÓN DE PRINCIPALES HOSPITALES
GENERALES EN GUAYAQUIL

HOSPITALES GENERALES				
ONG	PÚBLICOS	INSTITUCIONALES		PRIVADOS
L. Vernaza (765)	Guayaquil (239)	Teatro (83)	Policía (199)	Alcívar
	IESS (507)	R. Social (62)	Naval (128)	Kennedy
		C. Tránsito (12)	Militar	K. Alborada

En Guayaquil principalmente existen 3 instituciones administradoras de los centros de atención a la salud, estos son: Organismos públicos (Ministerio de Salud Pública), Organismos privados y ONG'S

TABLA 6
PRINCIPALES HOSPITALES CLASIFICADOS POR
INSTITUCIONES EN GUAYAQUIL

HOSPITALES POR INSTITUCIONES			
PÚBLICOS		ONG	PRIVADOS
M.S.P.*	I.E.S.S.**	H. Junta de Beneficencia de Guayaquil	Alcívar
Del niño (256)	IEEE (507)	L. Vernaza (765)	Kennedy
Guayaquil (239)		R. Gilbert (289)	k. Alborada

*Ministerio de Salud Pública (M.S.P.)

** Instituto Ecuatoriano de Seguridad Social (I.E.S.S)

A continuación se detallarán la disponibilidad de camas y áreas de atención a la salud de algunos hospitales en Guayaquil.

Hospital Guayaquil Abel Gilbert

Áreas de atención

El hospital Guayaquil brinda atención en las siguientes áreas: Medicina interna, medicina general, neurología, dermatología, cardiología, inmuno-alergia, gastroenterología, reumatología, nefrología, cirugía general, urología, otorrinolaringología, oncología, oftalmología, cirugía plástica, traumatología, neurocirugía, cirugía vascular, pediatría, gineco-obstetricia, psiquiatría, fisiatría, cirugía pediátrica y endocrinología.

Dotación de camas y habitaciones

El hospital Abel Gilbert cuenta con 239 camas disponibles.

Hospital Dr. Teodoro Maldonado Carbo, IESS

Áreas de atención

El Hospital del IESS brinda atención en las siguientes áreas: Medicina General, Cardiología, Hematología, Oncología, Neurología, Odontología, Oftalmología, Cardiología,

Psiquiatría, Gineco-Obstétrico, Otorrinolaringología, Neurología, Cirugía General, Neonatología, Neurocirugía, Gastroenterología, Cirugía Plástica y Urología.

En general no existe un mantenimiento técnico especializado periódico, no hay renovación oportuna de los equipos por lo que la mayoría se encuentra en mal estado. Esto obliga a la institución a comprar servicios en clínicas privadas. En el área de emergencia cuentan con 3 consultorios: dos de medicina general y uno del área de traumatología. En la actualidad se atienden alrededor de 600 pacientes diarios y una generación de desechos entre 500 – 700 Kg./día

Dotación de camas y habitaciones

El hospital cuenta con 507 camas disponibles distribuidas de la siguiente forma por especialidad: Medicina (229), Cirugía (222), Gineco-Obstetricia (41), Pediatría (15).

Las camas en el hospital Dr. Teodoro Maldonado Carbo están distribuidas de la siguiente manera: Habitaciones simples, dobles, triples y cuádruples.

Hospital Luis Vernaza

Áreas de atención

Según estadísticas del INEC, cuenta con 767 camas de dotación normal, las cuales están asignadas para los siguientes servicios o especialidades: Medicina (241), Cirugía (199), Ginecología y Obstetricia (38), Cardiología (48), Traumatología (63), Oftalmología y Otorrinolaringología (32), Urología (28) y otros servicios (118).

Dotación de camas y habitaciones

El Hospital Luis Vernaza está dividido en dos secciones: general y el pensionado.

- Pensionado (59):
 - Semi-privado: 17 habitaciones con dos camas
 - Privado: 25 habitaciones individuales
- General (732):
 - Salas generales: 732 camas disponibles

Hospital de niños Dr. Roberto Gilbert Elizalde

Áreas de atención

Cuenta con atención en las siguientes áreas:

Neonatología, Consulta Externa, Alergología, Cardiología, Oftalmología, Psiquiatría, Terapia de lenguaje, Terapia física – quemados, Laboratorio Central, Emergencia, Fisioterapia, Pediatría Clínica, Cirugía, Radiología, Recuperación, Farmacia, Quemados, Cuidados Intensivos, Urología, Cuidados intermedios, etc.

Todas sus 10 salas de cirugía cuentan con la aplicación de diseños de tecnología moderna pediátrica norteamericana.

El área de emergencia es un mini-hospital compuesta por 10 salas con diferentes áreas como la de hidratación, quemaduras, recepción y observación.

En este hospital se realiza un proceso de autoclavado a los desechos infecciosos, para un promedio de 250 – 300 Kg./día (incluido el proveniente de la maternidad León Becerra y Sotomayor). El proceso se realiza a una temperatura promedio de 132 °C, presión de 125 – 135 psi y durante un tiempo de desinfección equivalente a 50 minutos.

Dotación de camas y habitaciones

El Hospital Dr. Roberto Gilbert Elizalde cuenta con 440 camas en 3 pisos, 8 pabellones y 17 áreas médicas. Éstas presentan la siguiente distribución:

- Primera planta:
 - Área de quemados: 14 camas
 - Recuperación 30 camas
 - Cuidados intensivos y Neonatal 39 camas
 - Emergencia 17 camas
 - Segunda planta:
 - Áreas de: 4 pabellones con 32 camas
 - 4 pabellones con 36 camas
 - 8 habitaciones de infectados, 1 cama por habitación
 - Tercera planta:
 - 18 habitaciones semi-privadas con 2 camas por habitación.
 - 24 habitaciones privadas con 1 cama por cada habitación.
- Cuenta con los siguientes tipos de habitaciones:
- Salas generales
 - Habitación Privada
 - Habitación semi-privada de 2 pacientes

2.1.2 Problemas en Modelo Actual de Gestión

Actualmente existen múltiples intentos para realizar la Gestión de los RSH en Guayaquil, lamentablemente estos esfuerzos no siguen una trayectoria de ejecución estructurada y bajo parámetros que permitan la unificación de voluntades, sino que más bien apuntan a diferentes formas de manejo, ellas llevan en común la decisión de cambiar el alto riesgo de los desechos infecciosos por desechos inocuos, pero visiones políticas antagónicas y de orden administrativo inhabilitan cualquier sumatoria de esfuerzos que forje como consecuencia, un proyecto común e integral para la Gestión de los RSH en la ciudad.

Es por esto que, se pueden citar varios intentos de intercambio de experiencias, tratamiento de la problemática y esbozo de soluciones entre los diferentes actores de generación de RSH en Guayaquil y demás personal técnico, que de una u otra manera están conscientes de la grave situación actual, pero lamentablemente todo esto en ausencia de las autoridades competentes, en este caso Municipales y Gubernamentales. El resto de interesados, Colegio de Médicos, el Instituto de Higiene, el gremio de clínicas privadas, la Junta de

Beneficencia, las operadoras Vachagnon y Gadere, académicos, entre otros han sostenido constantes reuniones.

Desde hace varios años el método empleado en la ciudad para tratar los RSH es la incineración, esto se realiza a través de la empresa privada Gadere, ubicada en Petrillo, a un costo entre \$0,7 y \$1 por cada kilo de basura. “Solo el 20% de la basura que genera un hospital es contaminante. Pero, si se mezcla con el resto, porque no hay una buena clasificación, esta cifra crece” (Edgar Pinzón, Gerente de Gadere).

El constante cambio de normativas internacionales, regulaciones ambientales locales y en parte la concienciación de los riesgos involucrados en el proceso de incineración, principalmente por la generación de dioxinas y furanos, paulatinamente van dando espacio a nuevos tratamientos de los residuos, esto es el autoclavado. Un primer paso fue la adquisición en el año 2008, por parte del Ministerio de Salud de Ecuador, un autoclave modelo T2000 con trituradora incluida, a un costo de US\$ 1'280.370,60. Sin embargo inconvenientes técnicos y administrativos son los problemas que tanto autoridades de Gobierno y del Municipio alegan a la

falta de funcionamiento del autoclave con una capacidad de tratamiento de 2 toneladas.

Aplicaciones aisladas de modelos de gestión

En Guayaquil pocas son las instituciones que aplican la ley, el Reglamento de Manejo de Desechos Sólidos en los establecimientos de Salud, según el Registro Oficial 106, publicado en enero de 1997, detalla en su Art. 12 que “los desechos deben ser clasificados y separados después de su generación, en el lugar en el que se originan”. Entre estas pocas instituciones se puede citar algunos hospitales de la Junta de Beneficencia de Guayaquil, el hospital Abel Gilbert más conocido como Guayaquil y el hospital Dr. Teodoro Maldonado Carbo del IESS.

Hospital Guayaquil

En esta institución se generan a diario tres toneladas de desecho común, de las cuales el 20% son contaminantes, lo que equivale a 600 kilos diarios de basura. Se está en el proceso de implementación de un sistema integral de gestión, lo que incluye separación en la fuente con la colocación de tachos de basura (de diferentes colores) en partes

estratégicas dentro del hospital, para la clasificación correcta de la basura. A través del comité de Bioseguridad en el mes de abril del 2011, se implementó un equipo de autoclave, cuya operación se resume en el siguiente cuadro.

TABLA 7
PRINCIPALES CARACTERÍSTICAS DE TRATAMIENTO DE RSH POR AUTOCLAVADO EN HOSPITAL ABEL GILBERT DE GUAYAQUIL

HOSPITAL GUAYAQUIL / ABEL GILBERT			
PROCESO DE AUTOCLAVADO			
EMPAQUETADO	TIEMPO (min)	PRESIÓN (lb/pul ²)	TEMPERATURA (°C)
Fundas con residuos infecciosos se colocan dentro de saquillos de yute que tienen agujeros para ingreso de vapor	55	40	135

Para garantizar la esterilización se utiliza una tira testigo (un reactivo químico), lo que garantiza que sí se esterilizó la basura. Esto se lo puede comprobar cuando la cinta cambia de color blanco a negro. “La máquina no tuvo costo alguno, lo que se realiza es cancelar 0,55 centavos de dólar por kilo, lo que significa que, al mes, aproximadamente 8.000 dólares” son cancelados a la empresa operadora del equipo. José Marazita, directos Hospital Guayaquil.



**FIGURA 2.3 AUTOCLAVE EN HOSPITAL GUAYAQUIL,
PUBLICACIÓN DEL 24 DE MAYO DEL 2011, DIARIO “PP EL
VERDADERO”**

“El hospital está cumpliendo con la clasificación de la basura biomédica y ya la separa de los desechos comunes que son depositados en fundas negras” Juan Carlos García, superintendente de Operaciones de Puerto Limpio, entrevista a diario “PP el verdadero”, 24 de mayo 2011.

Hospital Dr. Teodoro Maldonado Carbo, I.E.S.S.

En esta institución se generan a diario entre 500 y 700 kilos diarios de basura. Está implementado un sistema integral de gestión, lo que incluye separación en la fuente de los RSH,

desde quirófanos hasta áreas comunes. Se tienen dos diferentes tratamientos para residuos infecciosos por parte de empresas contratistas, la una con incineración para desechos anatómicos y la otra con desinfección por vapor para el resto de residuos infecciosos, esto es catéteres, sondas, algodones, gasas, apósitos, jeringuillas sin agujas, guantes, etc.

La operación del esterilizador en el Hospital del I.E.S.S se resume en el cuadro siguiente.

TABLA 8
PRINCIPALES CARACTERÍSTICAS DE TRATAMIENTO DE
RSH POR AUTOCLAVADO EN HOSPITAL TEODORO
MALDONADO CARBO (IESS) EN GUAYAQUIL

HOSPITAL Dr. TEODORO MALDONA CARBO			
PROCESO DE AUTOCLAVADO			
EMPAQUETADO	TIEMPO (min)	PRESIÓN (lbs/ pul²)	TEMPERATURA (°C)
Fundas (32 micras de espesor) con residuos infecciosos se colocan dentro recipientes plásticos	40	N/A	100,7

Después de realizarse el proceso, las fundas son colocadas juntas en recipientes de mayor dimensión, a la espera de la recolección.

Hospitales de la Junta de Beneficencia de Guayaquil

Dentro de las instalaciones del hospital de niños Dr. Roberto Gilbert Elizalde, se realiza la compilación de los residuos infecciosos de ésta institución y de la maternidad Enrique Sotomayor, se da tratamiento a un promedio de 250 Kilogramos diarios. En ambas instituciones existe un plan de gestión integral para los residuos sólidos hospitalarios empezando con segregación en la fuente, en años recientes la Junta de Beneficencia de Guayaquil ha intentado paulatinamente, dejar a un lado la incineración por sistemas de desinfección con vapor.

A continuación se muestra un cuadro con los principales datos de operación del autoclave en el Hospital.

TABLA 9
PRINCIPALES CARACTERÍSTICAS DE TRATAMIENTO DE
RSH POR AUTOCLAVADO EN HOSPITAL ROBERTO
GILBERT ELIZALDE DE LA JUNTA DE BENEFICENCIA EN
GUAYAQUIL

HOSPITAL Dr. ROBERTO GILBERT ELIZALDE			
PROCESO DE AUTOCLAVADO			
EMPAQUETADO	TIEMPO (min)	PRESIÓN (lbs/pul²)	TEMPERATURA (°C)
Fundas con residuos infecciosos se colocan dentro de saquillos de yute que tienen agujeros para ingreso de vapor	70	100	130

Para garantizar el proceso de esterilización se utilizan dos tipos de viales, una cinta exterior que se pega a la superficie externa de la funda y otro interno, ambos cambian en coloración de blanca a negra si se llega a la temperatura determinada de desinfección.



FIGURA 2.4 EMPACADO DE BOLSAS DE RSH EN SACOS DE YUTE, EN UN HOSPITAL DE LA CIUDAD DE GUAYAQUIL

2.2 Algunas Enfermedades Asociadas a la Inadecuada Gestión de los Residuos Hospitalarios

A continuación se presentan algunas de las enfermedades asociadas a la gestión inadecuada de los residuos hospitalarios y similares, de forma esquemática y en función de la causa.

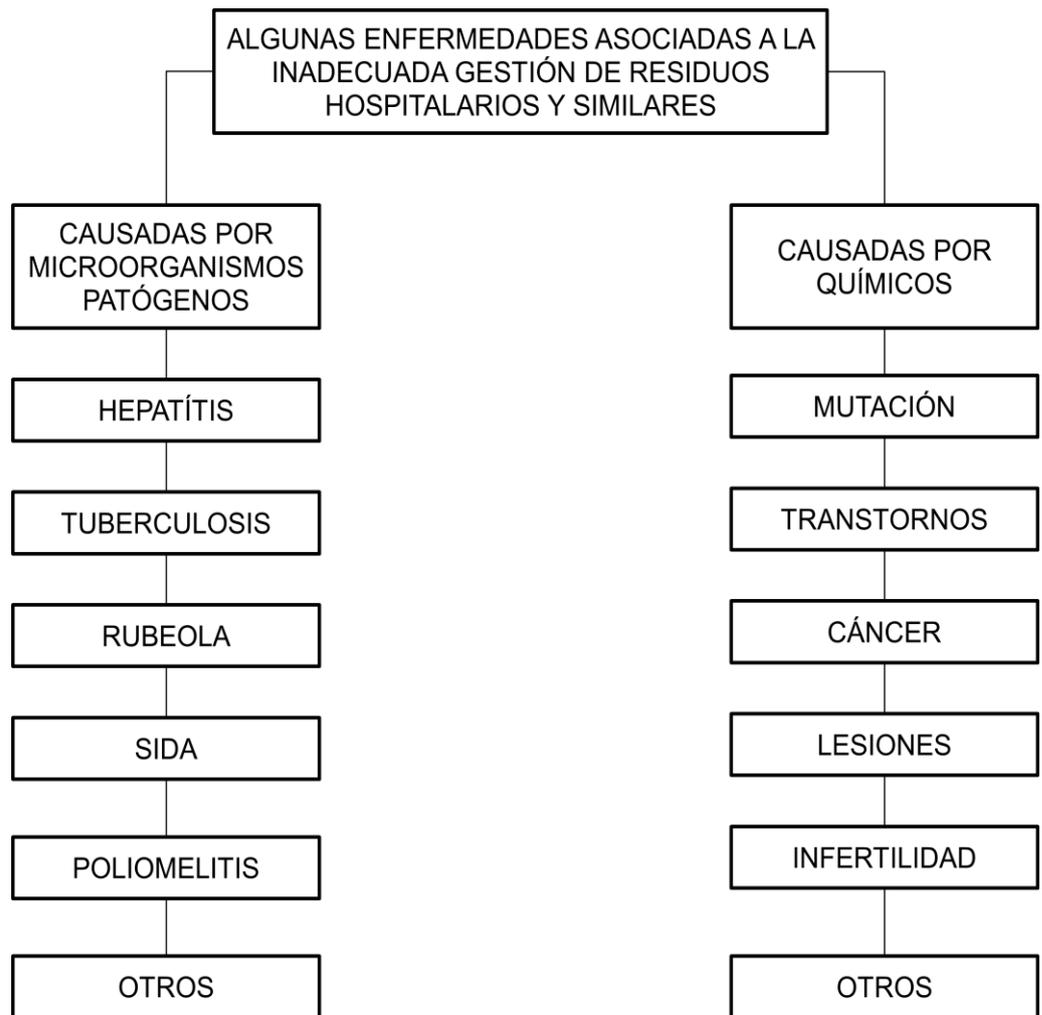


FIGURA 2.5 PRINCIPALES ENFERMEDADES ASOCIADAS CON EL INADECUADO MANEJO DE LOS DESECHOS HOSPITALARIOS

2.2.1 Tiempo de Vida y Termorresistencia

Es necesario considerar muchos factores a la hora de establecer los parámetros que influyen en el tiempo de vida de los microorganismos, entre los principales tenemos:

- Nutrientes: El abasto adecuado de nutrientes es la más importante condición que afecta el desarrollo de los microorganismos.
- Humedad: El contenido de humedad en los alimentos condiciona el crecimiento y en la atmósfera afecta la vida.
- Oxígeno: Algunos microorganismos necesitan del oxígeno libre para su supervivencia y son denominados aerobios. Sin embargo la mayoría de los microorganismos no son ni aerobios ni anaerobios (sin oxígeno), pudiendo tolerar dentro de ciertos niveles, los dos ambientes.
- Temperatura: Para cada grupo de microorganismo, hay una franja de temperatura óptima o más favorable para su desarrollo, conforme es mostrado a continuación:
 - Grupo Psicrófilos: si desarrollan mejor entre 14 la 20°C, pero pueden crecer lentamente en el interior o sobre los alimentos o RSH mantenidos en temperaturas entre 4° C.

- Grupo Mesófilos: este grupo se desarrollan mejor en temperaturas en la franja de 30 la 37° C.
- Grupo Termófilos: los microorganismos de este grupo, se desarrollan a altas temperaturas que son en la franja de 45 la 65° C.

Termorresistencia

La resistencia térmica de los microorganismos puede ser definido como el tiempo en minutos, a una cierta temperatura necesaria para destruir un 90% de los organismos de una población o, para reducir una población a un décimo del número original de microorganismos presentes en alimentos o residuos hospitalarios.

La utilización de tratamiento térmico, generalmente bajo forma de calor húmedo es el más utilizado en el control de la estabilidad microbiológica. A continuación se presenta un cuadro con las principales bacterias, hongos, bacilos gram negativos, cocos gram positivos y virus presentes en los residuos sólidos hospitalarios, así mismo las temperaturas experimentales a las que se ha determinado que estos microorganismos mueren.

TABLA 10
PRINCIPALES ELEMENTOS PATÓGENOS PRESENTES EN
LOS RESIDUOS SÓLIDOS HOSPITALARIOS,
TERMORRESISTENCIA

Bacterias	Temperatura (°C)	Tiempo (minutos)
Coliformes	60	20
Shigella sp.	60	20
Salmonella Typhi	55	60
Otros bacilos gram negativos		
Pseudomonas	121	9
Cocos Gram Positivos		
Estreptococos	54	10
Staphylococcus Aureus	60	15
Hongos		
Candida Albicans	80	30
Virus		
Polio Tipo I	60	5
Virus entéricos	60	10
Virus de Hepatitis A y B	90	1,5
Bacilo Tuberculoso (Bacilo de Koch)	60	15

2.3 Tecnologías de Tratamiento para los Desechos Hospitalarios

Existen varios métodos para la inactivación de los desechos

infecciosos:

- Incineración a altas temperaturas
- Autoclave

- Desinfección química
- Microondas
- Radiación
- Calor seco

Desinfección Química

Es la desinfección que se hace mediante el uso de germicidas tales como amonios cuaternarios, formaldehído, glutaraldehído, yodóforos, yodopovidona, peróxido de hidrógeno, hipoclorito de sodio y calcio, entre otros, en condiciones que no causen afectación negativa al medio ambiente y la salud humana. Es importante tener en cuenta que todos los germicidas en presencia de materia orgánica reaccionan químicamente perdiendo eficacia, debido primordialmente a su consumo en la oxidación de todo tipo de materia orgánica y mineral presente. Estos métodos son aplicables a materiales sólidos y compactos que requieran desinfección de superficie como los cortopunzantes, espéculos y material plástico o metálico desechable utilizado en procedimientos de tipo invasivo.

Microondas

Destruye microorganismos por el aumento de temperatura dentro de la masa de residuos, es un proceso relativamente nuevo. Es

importante aclarar que no todas las unidades que existen en el mercado sirven para todos los residuos infecciosos; razón por la cual a la hora de adquirir esta tecnología es necesario diferenciar la convencional utilizada en alimentos, de la tecnología de microondas que sirve para los residuos infecciosos. Siempre que este método sea utilizado con residuos corto punzantes, deben ser triturados antes de ser enviados al relleno sanitario. Este proceso no es eficiente para residuos anatómo-patológicos y de animales.

Radiación

Contempla la exposición de residuos a la acción de una fracción del espectro electromagnético, como el ultravioleta para superficies o materiales poco densos y delgados, o mediante el uso de otro tipo de radiación como los rayos gamma, más penetrantes. Siempre que este método sea utilizado con residuos corto punzantes, deben ser triturados antes de ser enviados al relleno sanitario. Este proceso no es eficiente para residuos anatómo-patológicos y de animales.

Calor Seco

Este proceso utiliza altas temperaturas y tiempos de residencia que aseguran la eliminación de microorganismos patógenos. En el llamado Autoclave de calor seco se utiliza aire seco a 180°C, sometiendo los residuos a tiempos de hasta dos horas. Con este

tipo de tecnología no se pueden desinfectar los residuos de papeles, textiles o que posean sustancias alcalinas, o grasas entre otras, es decir aquellos que se quemen, volatilicen o licúen a dichas temperaturas.

Siempre que este método sea utilizado con residuos corto punzantes, deben ser triturados antes de ser enviados al relleno sanitario. Este proceso no es eficiente para residuos anatomo-patológicos y de animales.

2.3.1 Metodologías de Alta y Baja Temperatura

Las tecnologías y metodologías de alta y baja temperatura que se han desarrollado para el tratamiento de los RSH, persiguen principalmente un objetivo, la esterilización.

La esterilización es un proceso cada vez más necesario para poder dar respuesta a las crecientes demandas sociales de calidad y seguridad. Es proceso previo para el depósito de residuos infecciosos. Un producto estéril es aquel que está libre de microorganismos contaminantes.

La esterilización busca destruir la contaminación microbiana de los residuos hospitalarios infecciosos. La destrucción microbiana mediante agentes físicos o químicos sigue una ley exponencial que permite calcular la probabilidad de supervivencia de un microorganismo (carga biológica), de la letalidad del proceso de esterilización y en algunos casos, del medio ambiente en el que se encuentren los microorganismos durante la esterilización.

Los dos principales métodos de tratamiento para esterilización de residuos sólidos hospitalarios son: la incineración y el autoclavado.

2.3.2 Incineración

Es un método de eliminación que reduce el 90% del volumen y el 75% del peso de los RSH y consigue una esterilización adecuada. Destruye, además, los fármacos citotóxicos. Sin embargo, es costoso tanto en la instalación como en la operación. Requiere controles especiales ya que las cenizas y los gases producidos son tóxicos. Los incineradores necesitan limpieza periódica con agua, lo que provoca desechos líquidos y ácidos que deben neutralizarse.

El incinerador debe cumplir con varias normas técnicas:

1. El incinerador deberá disponer de una cámara de combustión primaria, una cámara secundaria y alcanzar una temperatura de 800° y 1000° C respectivamente. En la cámara primaria se queman los desechos produciéndose cenizas y gases, entre los cuales se encuentran las dioxinas que pueden generar cáncer. En la secundaria, estos gases son combustionados completamente convirtiéndose en vapor de agua, CO₂ y restos de óxidos de nitrógeno y ácido clorhídrico. Para esto se requiere un tiempo de permanencia de los gases de por lo menos 2 segundos, y una concentración de oxígeno mayor del 6%.
2. Para que los desechos sean destruidos en la cámara primaria, se requiere un tiempo de permanencia de por lo menos 10 minutos, temperatura de 800° C y turbulencia suficiente para movilizar los residuos.
3. Estará ubicado en un sitio que no represente riesgo para los pacientes, el personal o la comunidad cercana, es decir lejos de bodegas, de tanques de oxígeno y de recipientes de sustancias combustibles o explosivas.

4. Las cenizas resultantes del proceso de incineración deben considerarse como residuos peligrosos ya que contienen plomo, cadmio, cromo, mercurio y arsénico. Deben ser enviadas en una funda debidamente etiquetada como residuo peligroso al relleno sanitario.
5. Para evitar la contaminación se debe considerar:
 - Control de emisiones a la atmósfera: especialmente partículas y ácido clorhídrico que pueden dar una idea general del nivel de la eficiencia del funcionamiento del incinerador.
 - Control de temperatura: 1000° C en la cámara secundaria
 - Altura de la chimenea
 - Las determinaciones de las emisiones deben realizarse por lo menos cada 6 meses.
 - No debe observarse humo ni existir olor desagradable en la chimenea.

Los incineradores deben contar con dispositivos para remover y recoger las cenizas, y con un sistema de lavado de gases. Pueden incluir, además, técnicas de recuperación de la energía calórica para calentar los calderos del hospital. Por lo general, los desechos infecciosos tienen un alto valor calorífico

por lo que no requieren un excesivo uso de combustible adicional. No es conveniente incinerar desechos comunes y en especial restos de alimentos, por su bajo contenido calórico, ya que esto demandará el uso de combustible extra, lo que encarecerá la operación del incinerador.

La carga debe efectuarse cuando la cámara primaria haya alcanzado una temperatura adecuada, esto es 800° C. No deben introducirse otros desechos luego de iniciado el proceso y la puerta permanecerá cerrada. El personal necesita instrucción especial y equipo de protección, tanto para la carga como para la limpieza posterior.

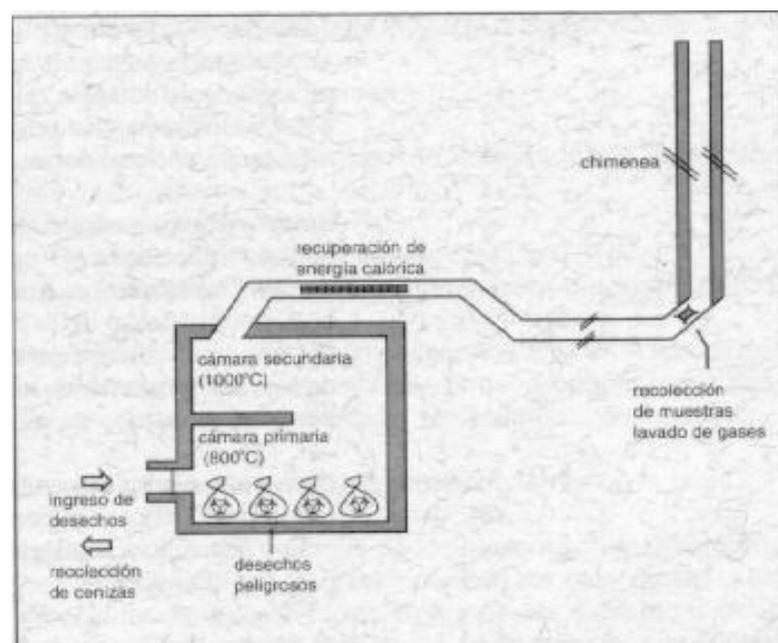


FIGURA 2.6 INCINERADOR DE DOBLE CÁMARA

2.3.3 Autoclave

A nivel internacional se reconoce a la esterilización por autoclavado como una de las mejores tecnologías disponibles para el procesamiento de RSH infecciosos. Los autoclaves son recipientes metálicos de paredes resistentes y cierre hermético, que sirven para esterilizar los equipos, materiales reusables y los RSH, mediante la combinación de tiempo, calor y presión, ésta última proporcionada por el vapor de agua. Los parámetros usados son 121° C y 2 atmósferas durante un tiempo mínimo de 30 minutos. Se requiere realizar pruebas de eficiencia del proceso de esterilización mediante indicadores físicos o biológicos, (esporas de *Bacillus stearothermophilus*).

El costo de operación es menor que el de la incineración, ya que utiliza solamente agua y electricidad, pero el costo de la instalación puede ser igual o mayor. Su principal ventaja es que no se produce contaminación ambiental.

El autoclave no es útil para el tratamiento de los desechos o el instrumental con productos químicos que destruyen los

gérmenes. El personal debe emplear equipo de protección que incluya: guantes, gafas y mascarilla específica.

Tipos de Autoclave

Básicamente existen dos tipos de autoclaves:

- **Desplazamiento por gravedad:** el vapor ingresa y desplaza al aire por gravedad.
- **Pre-vacío:** el aire es retirado por medio de vacío previo a la entrada de vapor.

En general para el caso de desplazamiento por gravedad se trabaja a 121 °C y presiones de 1.1 kg/cm² con tiempo mínimo de 90 minutos. Los equipos de pre-vacío operan en el rango de 130 a 160 °C, presiones de 2 a 6 kg/cm² y tiempos de 15 a 45 minutos. Los autoclaves son cámaras metálicas diseñadas para soportar los ciclos de presión temperatura requeridos para destrucción total de todas las formas de vida, incluyendo los virus. A nivel comercial existe una amplia gama de equipos, con capacidades para tratar cantidades que van desde los 20 kg. a más de 1 ton por ciclo, por lo que se pueden atender las necesidades de un pequeño centro de salud hasta ser utilizadas en plantas centralizadas de tratamiento de residuos hospitalarios.

Las plantas de tratamiento constan básicamente de una o más unidades de autoclavado, una caldera para el suministro de vapor y una bomba de vacío (en el caso de utilizar pre-vacío). El autoclave es diseñado de forma de permitir una fácil carga y descarga de los residuos, los cuales se colocan dentro de contenedores. En caso de grandes unidades los contenedores son carros de forma de permitir un fácil traslado. En los procesos en los que se emplean los rangos superiores de temperatura se produce la fusión parcial de muchos de los materiales plásticos, lo que hace que la masa de residuos forme una especie de bloque, en el que se pierde la individualidad de los residuos. En estos casos se relativiza la necesidad de trituración.

Operación del Sistema

Se trata de un proceso del tipo discontinuo, que comprende generalmente las siguientes etapas:

- Carga de los residuos
- Pre-vacío o desplazamiento del aire por gravedad
- Esterilizado con vapor (mantenimiento de temperatura y presión de diseño durante el tiempo establecido).
- Purga

- Post-vacío (solo en autoclaves de tipo pre-vacío)
- Descarga de los residuos

El aire desplazado tanto en los equipos de desplazamiento por gravedad como en los de pre-vacío debe ser esterilizado, ya que existe riesgo de arrastre de patógenos. Para esto se utiliza la inyección directa de vapor, intercambiadores de calor o calentadores.

Como fuera mencionado podría ser necesaria un etapa posterior de trituración de los residuos con la finalidad de dejarlos irreconocibles.

Control del Proceso

La verificación de la correcta operación del sistema de tratamiento de residuos hospitalarios mediante autoclavado se realiza a través de dos tipos de controles independientes:

- Control de las variables operativas
- Control de eficiencia de la esterilización (indicadores químicos y biológicos)

Para una correcta operación del sistema se requiere un estricto control de la presión y la temperatura en las distintas etapas. Generalmente los equipos cuentan con sistemas automáticos para el control de estas variables y sistemas de registro continuo de las mismas. En la siguiente figura se puede apreciar un ejemplo típico de la variación de temperatura en función del tiempo durante el ciclo de esterilización.

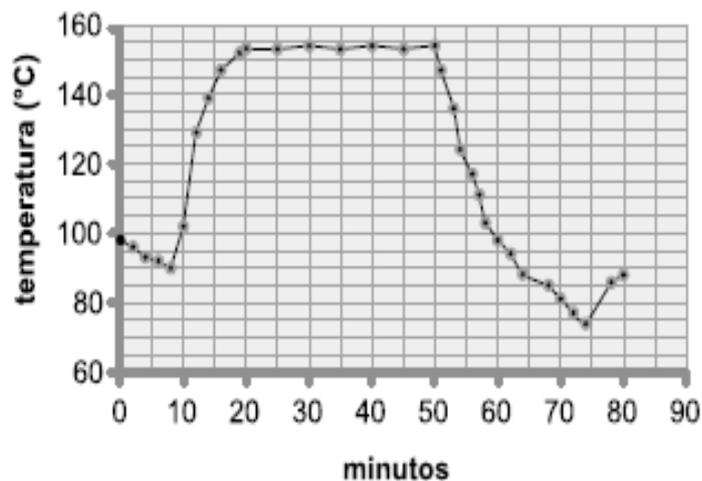


FIGURA 2.7 CUADRO TÍPICO DE TEMPERATURA VS TIEMPO EN AUTOCLAVES USANDO VACÍO EN SU PROCESO

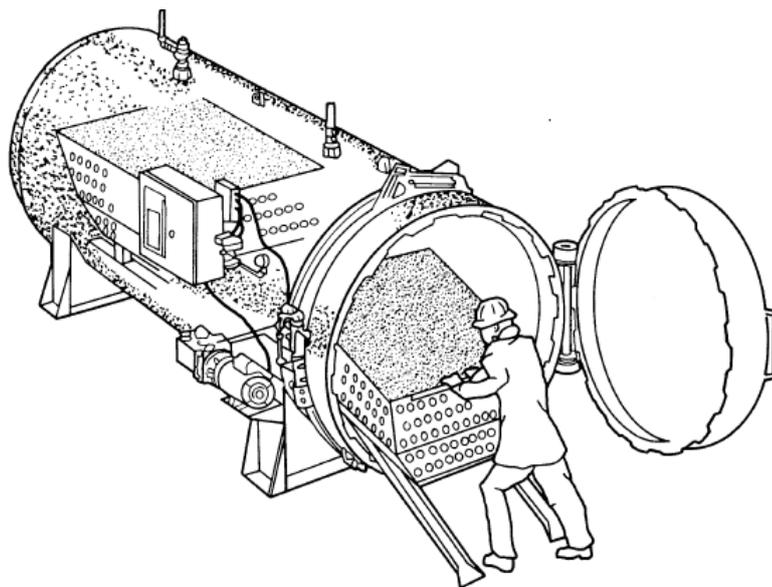
El seguimiento de las variables operativas es complementado con controles de eficiencia de la esterilización, para lo cual se utilizan dos tipos de indicadores: químicos y biológicos, los cuales se introducen en el autoclave junto con los residuos que van a ser tratados. Los indicadores químicos consisten en tiras de papel impresas con tinta de indicador químico que cambia de color en función de la temperatura alcanzada, indicando el grado de esterilización logrado.



FIGURA 2.8 INDICADOR QUÍMICO A TRAVÉS DE CAMBIO DE COLOR.

Como indicador biológico se utilizan viales de esporas del *Bacillus Stearothermophilus*, cuya resistencia al calor es mayor que la de los organismos patógenos. Los viales son colocados en la masa de residuos, en las zonas más comprometidas en relación a alcanzar las condiciones de esterilización. Luego del ciclo se incuban en condiciones especiales y se verifica la ausencia de crecimiento del

microorganismo. En el campo de la medicina, en el cual es de vasta aplicación la esterilización, se establece un valor de probabilidad de muerte del 99.9999 % (probabilidad de supervivencia de 1 en un millón) como condición de esterilización efectiva. La Agencia de Protección Ambiental de Estados Unidos adoptó como estándar para el caso de la esterilización efectiva de los residuos hospitalarios, un valor de probabilidad de muerte de 99.99 % lo que significa una falla en la esterilización de 1 en 10.000. Estos valores son ampliamente superados por los equipos disponibles en el mercado.



**FIGURA 2.9 AUTOCLAVE DE AMSCO, ERIE, PA.
SIENDO CARGADO POR OPERADOR**

CAPÍTULO 3

3. ANÁLISIS TÉRMICO DEL AUTOCLAVE

Para poder analizar un autoclave desde el punto de vista térmico y teniendo como objetivo principal la desinfección de RSH, debe entenderse perfectamente su funcionamiento, en este caso deberá analizarse el sistema encontrándose en estado transiente, dada esta consideración se debe tomar en cuenta varios aspectos.

- Cantidad de RSH cargados en el equipo
- Forma de empacado de los RSH
- Componentes al interior de las bolsas
- Propiedades térmicas de los residuos
- Materiales de construcción del equipo
- Propiedades térmicas de los materiales del autoclave

- Forma geométrica de la cámara
- Dimensiones de la cámara
- Presión y temperatura del vapor
- Tiempo de exposición de los residuos al vapor

3.1 Características térmicas de componentes

Los componentes inmersos en el proceso de autoclavado son varios, empezando por la determinación del contenido de las bolsas con RSH, algodones, gasas, toallas sanitarias, guantes, agujas, jeringas, material de laboratorio, filtros, vísceras, etc. Los materiales con los que fueron fabricados estos desechos (vidrio, tela, látex, plásticos, etc.) y el material de construcción del equipo, en este caso acero 304L.

Las características térmicas más relevantes a considerar serán la conductividad térmica, la densidad y el calor específico.

TABLA 11
PRINCIPALES CARACTERÍSTICAS TERMOFÍSICAS DE ELEMENTOS
COMPONENTES DE LOS RESIDUOS SÓLIDOS HOSPITALARIOS

MATERIAL	DENSIDAD ρ (Kg/m ³)	CONDUCTIVIDAD TÉRMICA K (W/m K)	CALOR ESPECÍFICO Cp (J/Kg K)
Algodón	80	0,06	1300
Vidrio	2225	1,4	835
Papel	930	0,18	1340
Caucho Suave	1100	0,13	2010
Poliestireno Estirado	55	0,027	1210
Aire	1,1614	0,03	1,007
Plástico PEBD	923	0,293	2510
Tejido Humano			
Piel	--	0,37	--
Capa de grasa	--	0,2	--
Músculo	--	0,41	--

Fuente libro Transferencia de Calor Incropera y rigaplast, Características PEBD

3.1.1 Resistencia térmica de Residuos

Resulta una tarea un poco complicada determinar las propiedades térmicas de los RSH ya que su composición varía no sólo de ciudad a ciudad, sino que entre distintas entidades hospitalarias, principalmente como consecuencia del manejo que tienen estos desechos al interior de cada entidad de atención a la salud, lo que siempre es característica típica entre estos desechos es la baja densidad y conductividad térmica de los mismos. Sin embargo se proponen un valor que

resulta de un promedio entre todos los casos de estudio abarcados en este trabajo.

La resistencia térmica (R) de los RSH es: 3,3

3.1.2 Calor Sensible en Paredes

El autoclave que se considerará en esta tesis está construido con acero 304L, y una capa de aislante asbesto laminado, deberá estar en capacidad de solventar cambios en la temperatura que llegarían a niveles superiores de 140 °C.

La conductividad térmica (k) del acero 304L es: 0,0675 W/ m K

La densidad (ρ) es: 7844 Kg/m³

El calor específico (Cp) es: 477 J/Kg K

La conductividad térmica (k) del aislante asbesto es: 14,9 W/ m K

La densidad (ρ) es: 300 Kg/m³

3.1.3 Calor Sensible en Residuos

Como se ha dicho anteriormente, los RSH son el resultado de un conjunto de componentes, cada uno con características térmicas diferentes. La esterilización de los residuos se

realizará, asegurando que el centro de las bolsas la temperatura sea 121 °C.

La conductividad térmica (k) de los RSH es: 0,3 W/ m K

La densidad (ρ) es: 150 Kg/m³

El calor específico (Cp) es: 1675 J/Kg K

3.1.4 Calor Latente en Humedad

Parte fundamental del proceso de esterilización, es que el vapor de agua ingrese bajo los parámetros adecuados de temperatura y presión, de forma tal que los rincones más alejados y centrales de la disposición de los desechos sean desinfectados.

La conductividad térmica (k) del vapor es: 26100 W/ m K

La densidad (ρ) es: 0,5542 Kg/m³

El calor específico (Cp) es: 2014 J/Kg K

Calor latente de vaporización para agua: 2257 KJ/kg a 100 °C

Se considera que la humedad presente en los RSH es aproximadamente entre 37 y 40%

3.2 Cálculo de Energía Térmica para el Calentamiento de Masas del Autoclave

Para un flujo másico de 100 Kg/h el calor necesario para desinfectar los RSH en cada ciclo, sería:

$$Q_{RSH} = m_{RSH} * C_{P_{RSH}} * \Delta T$$

$$Q_{RSH} = (100 \text{ Kg})(1674,7 \text{ J/Kg}^\circ\text{C}) * (138^\circ\text{C} - 30^\circ\text{C})$$

$$Q_{RSH} = 18086,76 \text{ KJ}$$

El calor necesario para calentar toda la estructura metálica del autoclave, acero 304 L, sería:

$$V_{\text{autoclave}} = \frac{V_{\text{basura}}}{n} - (V_{\text{basura}} * C)$$

Donde, C es la compresibilidad de la basura que es igual al 20% del volumen aparente y n es la eficiencia reportada para soldadura yuxtapuesta, por lo que se tiene:

$$V_{\text{autoclave}} = \frac{1,4 \text{ m}^3}{0,8} - (1,4 \text{ m}^3 * 0,2)$$

$$V_{\text{autoclave}} = 1,47 \text{ m}^3 \text{ [1]}$$

Tomo como criterio para el dimensionamiento del autoclave $\frac{L}{D} = 2$ y considerándolo un cilindro, se tiene:

$$V = \frac{\pi}{4} D^2 L$$

Sustituyendo en L:

$$V = \frac{\pi}{4} D^2 (2D)$$

$$V = \frac{\pi}{2} D^3$$

Sustituyendo el valor de V y considerando un factor de 30% de aumento por las tapas del autoclave, se tiene:

$$D = 0,978 \text{ m} = 1 \text{ m}$$

$$L = 1,956 \text{ m} = 2 \text{ m}$$

$$\rho_{\text{acero}} = 7844 \text{ Kg/m}^3$$

$$V_{\text{acero}} = \pi \frac{L}{4} (d_e^2 - d_i^2)$$

$$V_{\text{acero}} = 1,3 \left(\pi \frac{2 \text{ m}}{4} \right) ((1 \text{ m})^2 - (0,993 \text{ m})^2)$$

$$V_{\text{acero}} = 0,0285 \text{ m}^3$$

$$m_{\text{acero}} = \rho_{\text{acero}} V_{\text{acero}}$$

$$m_{acero} = \left(7844 \frac{\text{Kg}}{\text{m}^3}\right) (0,0285\text{m}^3)$$

$$m_{acero} = 223,6 \text{ Kg}$$

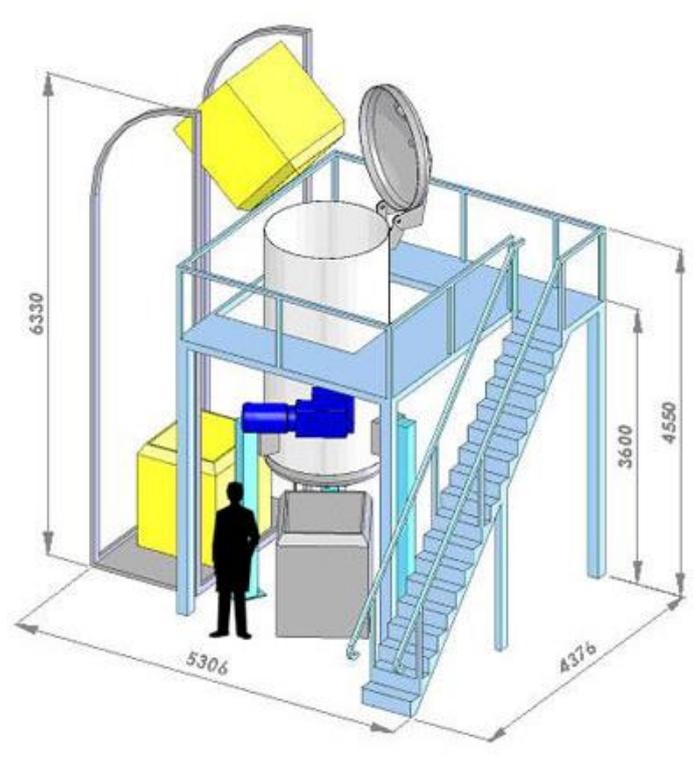


FIGURA 3.1 ESQUEMA DE AUTOCLAVE T1000 ECODAS, 150 KG/CICLO

$$Q_{acero} = m_{casco \text{ y } tapas} * C_{P \text{ acero}} * \Delta T$$

$$Q_{acero} = (223,6 \text{ Kg}) * (477 \text{ J/Kg}^\circ\text{C}) * (138^\circ\text{C} - 30^\circ\text{C})$$

$$Q_{acero} = 11519 \text{ KJ}$$

3.2.1 Onda de Calentamiento en los desechos

Se hará la consideración de las bolsas con RSH como esferas, que están siendo calentadas, por tanto se están cambiando las condiciones de temperatura en las fronteras y se analiza la condición transiente de dicho calentamiento.

Determinación del número de Biot.

$$Bi = \frac{hL_c}{K}$$

$$L_c = \frac{r_o}{3}$$

$$L_c = \frac{0,2 \text{ m}}{3}$$

$$L_c = 0,0667 \text{ m}$$

$$Bi = \frac{(25 \text{ W/m}^2\text{K})(0,0667 \text{ m})}{0,3 \text{ W/mK}}$$

$$Bi = 5,55$$

Por tratarse de un valor superior a 0,1 se descarta el método de resistencia interna despreciable y se considerará los efectos espaciales, donde los gradientes de temperatura al

interior del medio son considerables. El valor del coeficiente convectivo de transferencia de calor escogido, es el menor posible para convección forzada en gases y por tanto la condición más crítica.

$$F_0 = -\frac{1}{\zeta_1^2} \text{Ln} \left[\frac{1}{C_1} X \frac{T(0, t_w) - T_w}{T_i - T_\infty} \right]$$

De la tabla 5.1 Incropera (Apéndice B), se obtienen los valores $\zeta_1 = 2,61$ y $C_1 = 1,83$

$$F_0 = -\frac{1}{(2,61)^2} \text{Ln} \left[\frac{1}{(1,83)} X \frac{121 - 140}{30 - 140} \right]$$

$$F_0 = 0,346$$

$$\alpha = \frac{k}{\rho C_p}$$

$$\alpha = \frac{(0,3W/mK)}{(150 \frac{Kg}{m^3})(\frac{1675J}{KgK})}$$

$$\alpha = 1,194e - 6 m^2/s$$

$$t = \frac{F_0 r_0^2}{\alpha}$$

$$t = \frac{(0,346)(0,2m)^2}{(1,194e - 6 m^2/s)}$$

$$t = 3.38 \text{ horas} = 203 \text{ minutos}$$

3.2.2 Modelaje del Proceso

Este proceso consiste básicamente en vapor saturado ingresando a 138°C que se pone en contacto con las fundas de RSH que están a una temperatura superficial de 30°C .

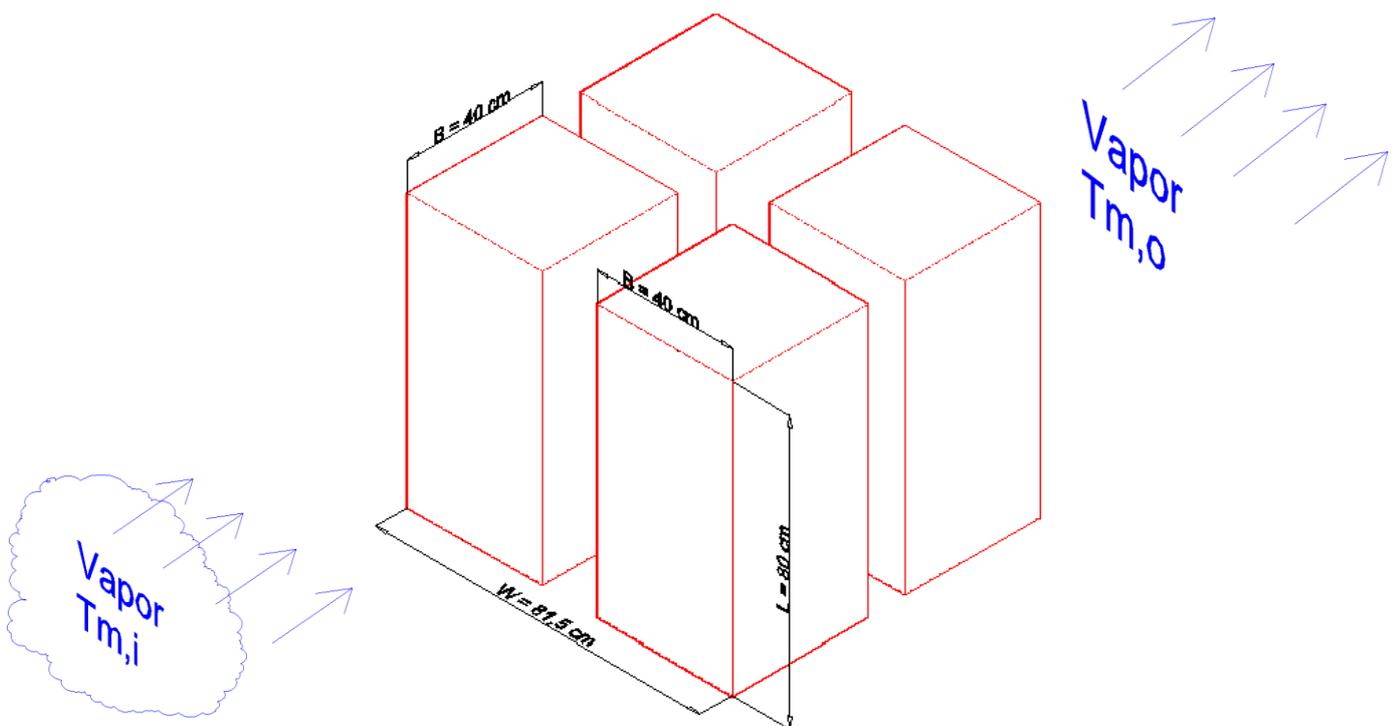


FIGURA 3.2 MODELACIÓN DEL PROCESO, VAPOR CON BOLSAS DE RSH

Para una temperatura media de 84°C ($357,15 \text{ K}$), el vapor saturado según las tablas de vapor, tiene las siguientes

características: $\rho = 0,314 \frac{\text{Kg}}{\text{m}^3}$, $C_p = 1974 \text{ J/Kg K}$, $\mu =$

$113,7 \times 10^{-7} \text{ N.s/m}^2$, $Pr = 0,953$, $K = 0,02335$

$N = w/s = (81,5)/(41,5) = 1,964$

$$A_t = NA_f + A_b = NLB + (W - Nt)B$$

$$A_t = (1,964)(0,8m * 0,4m) + (0,815m - (1,964 * 0,4m))(0,4m)$$

$$A_t = 0,6285 + 0,01176$$

$$A_t = 0,64 \text{ m}^2$$

$$D_h = \frac{4 A_c}{P}$$

$$A_c = (0,8m)(0,015m)$$

$$A_c = 0,012 \text{ m}^2$$

$$P = 2 (0,8m + 0,015m)$$

$$P = 1,63 \text{ m}$$

$$D_h = \frac{4 (0,012)}{(1,63)}$$

$$D_h = 0,03 \text{ m}$$

Se determina, si se encuentra en régimen laminar o turbulento, para esto se utiliza el número de Reynolds

$$Re = \frac{m D_h}{A_c \mu}$$

En este caso el flujo másico de trata de 0,053 Kg/s, que es la cantidad de vapor introducido al autoclave en el momento pico, como más adelante se notará.

$$Re = \frac{\left(0,053 \frac{\text{Kg}}{\text{s}}\right)(0,03\text{m})}{(0,012 \text{ m}^2)(113,7 \times 10^{-7} \text{ N} \cdot \frac{\text{s}}{\text{m}^2})}$$

$$Re = 11653,5$$

Por lo que se encuentra frente a un régimen turbulento totalmente desarrollado, de ahí que:

$$N_{U_D} = 0,023 Re_D^{4/5} Pr^n$$

$$N_{U_D} = 0,023 (11653,5)^{4/5} (0,953)^{0,3}$$

$$N_{U_D} = 40,61$$

$$N_{U_D} = \frac{h D_h}{k}$$

$$h = \frac{N_{U_D} k}{D_h}$$

$$h = \frac{(40,61 * 0,02335)}{(0,03 \text{ m})}$$

$$h = 31,61 \text{ W/m}^2\text{K}$$

La eficiencia para una de las configuraciones es

$$N_f = \frac{\text{tanh } m(L)}{m(L)}$$

$$m = (hP/KAc)^{1/2}$$

$$m = \left[\frac{(31,61)(1,63)}{(0,3)(0,012)} \right]^{1/2}$$

$$m = 119,63$$

$$N_f = \frac{\text{tanh } (119,63 * 0,8)}{119,63 * 0,8}$$

$$N_f = 0,011$$

La eficiencia global del arreglo es

$$N_0 = 1 - \frac{NA_f}{A_t} (1 - N_f)$$

$$N_0 = 1 - \frac{0,6285}{0,64} (1 - 0,01)$$

$$N_0 = 0,0282$$

La resistencia térmica se define como

$$R_{t,o} = \frac{1}{N_0 h A_t}$$

$$R_{t,o} = \frac{1}{(0,0282)(31,6)(0,64)}$$

$$R_{t,o} = 1,75$$

$$T_{m,o} = T_s - (T_s - T_{m,i}) \exp\left(\frac{1}{m C_p R_{tot}}\right)$$

$$T_{m,o} = 30 - (30 - 138) \exp\left(-\frac{1}{0,053 * 1974 * 1,75}\right)$$

$$T_{m,o} = 77,41 \text{ } ^\circ\text{C}$$

$$Q = m C_p (T_{m,i} - T_{m,o})$$

$$Q = (0,053 \text{ Kg/s})(1974 \text{ J/kg K})(138 - 77)$$

$$Q = 6382 \text{ W}$$

Masa de condensación

$$Q = m_{vapor} \lambda_{vapor}$$

$$m_{vapor} = \frac{Q}{\lambda_{vapor}}$$

$$m_{vapor} = \frac{6382 \text{ J/s}}{2770000 \text{ J/Kg}}$$

$$m_{vapor} = 0,0023 \text{ Kg/s}$$

Lo que permite deducir que para un ciclo de una hora, la masa de vapor condensado será 8,3 Kg. A esto se debe adicionar la condensación producto de la humedad presente en los RSH, la cual oscila alrededor del 40%, esto representa 40 Kg más por cada ciclo y además el vapor condensado en las paredes interiores del autoclave con lo que se tendría:

$$m_{condensado} = 58 \text{ Kg/ciclo}$$

A continuación se muestran varias figuras, en ellas se puede notar la variación de la temperatura respecto de modificaciones en las propiedades termofísicas de los RSH. Éstas se obtuvieron mediante la distribución de temperaturas en cualquier instante θ^*

$$\theta^* = \theta_o^* \frac{1}{\zeta_1 r^*} \text{Sen}(\zeta_1 r^*)$$

Donde

$$\theta_o^* = C_1 \exp(-\zeta_1^2 F_o)$$

Por lo que finalmente

$$\theta^* = T_\infty - (T_i - T_\infty)(C_1 \exp(-\zeta_1^2 F_o)) \frac{1}{\zeta_1 r^*} \text{Sen}(\zeta_1 r^*)$$

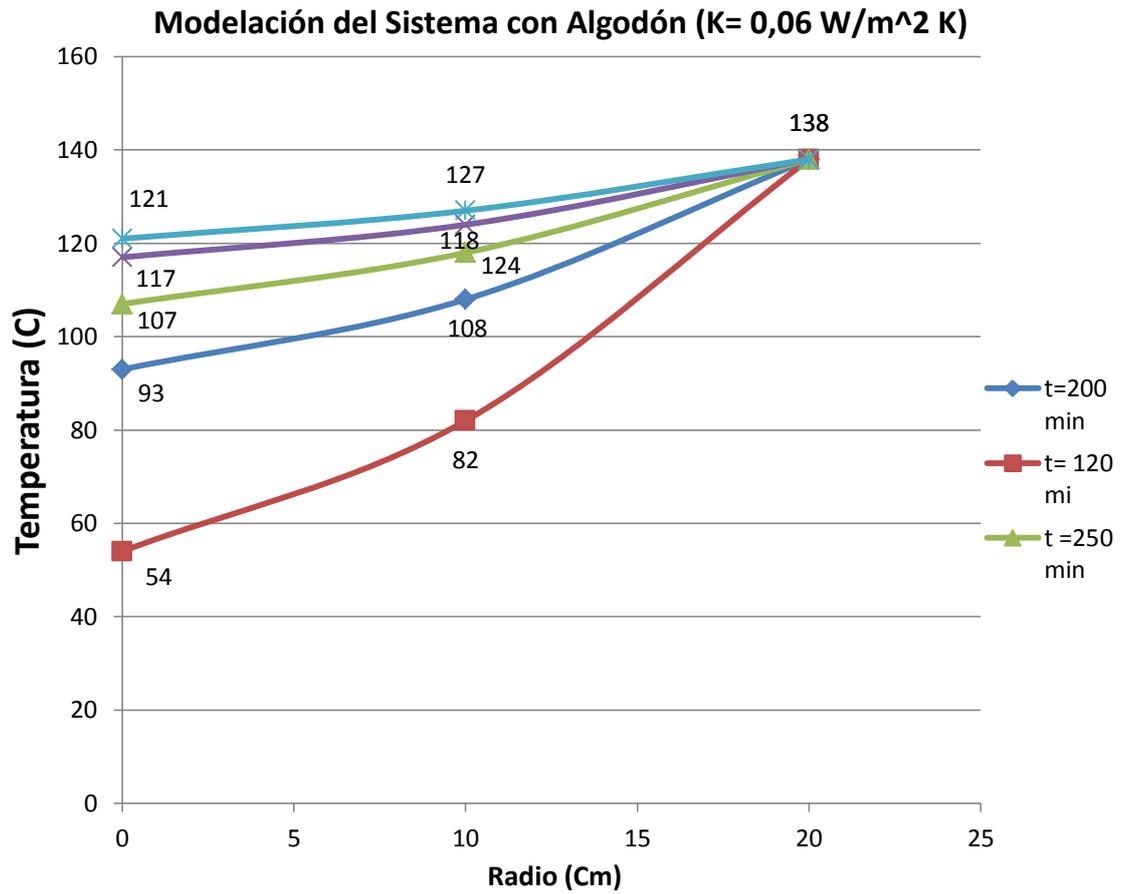
$$T_\infty = 138^\circ\text{C}$$

$$T_i = 30^\circ\text{C}$$

$$r^* = \frac{r}{r_0}$$

$r_0 =$ Radio de la bolsa de RSH,

$r =$ Radio al que se desea determinar la temperatura



**FIGURA 3.3 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO
PARA UNA ESFERA LLENA DE ALGODÓN**

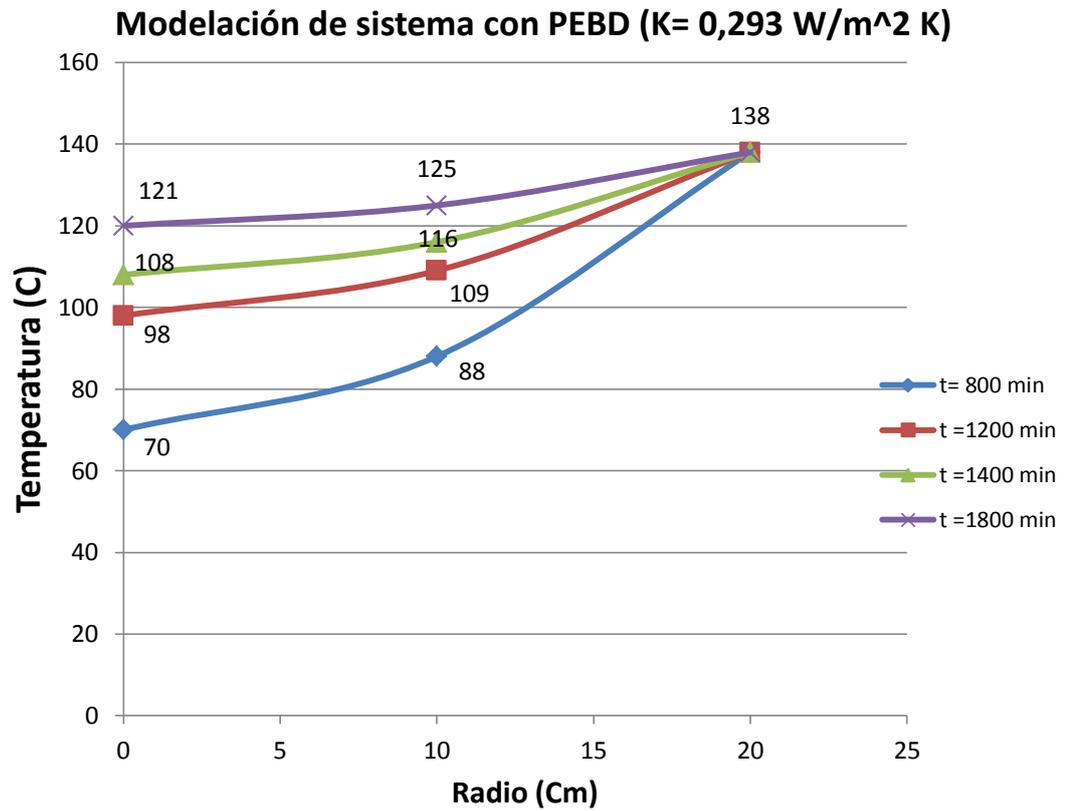


FIGURA 3.4 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO PARA UNA ESFERA LLENA DE POLIURETANO

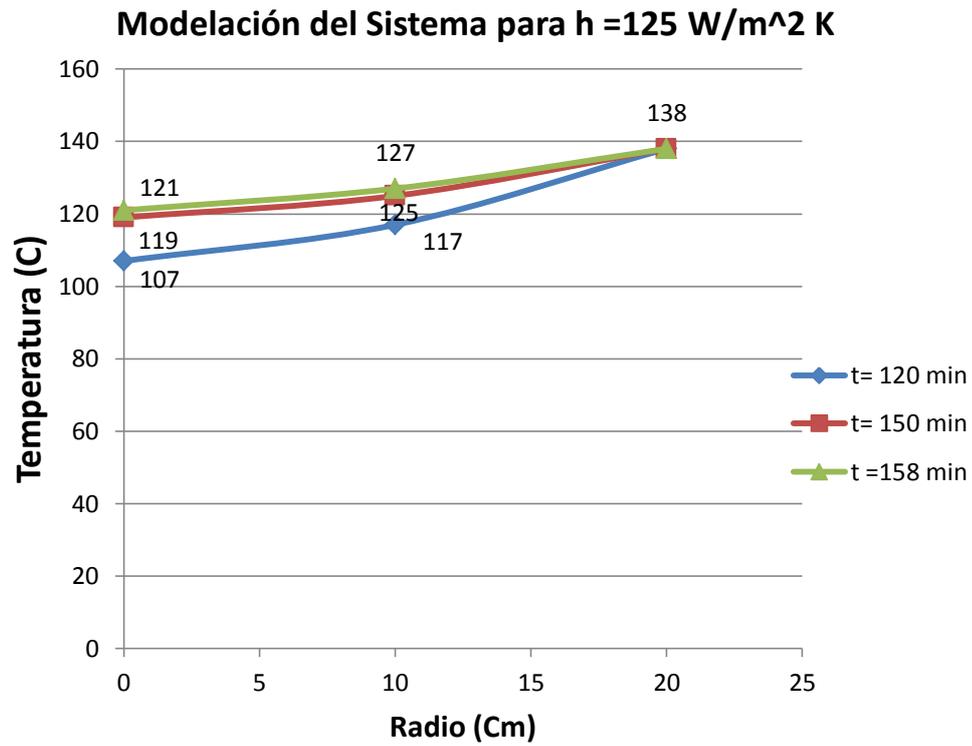


FIGURA 3.5 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO PARA COEFICIENTE CONVECTIVO DE GASES DE $125 \text{ W/M}^2 \text{ K}$

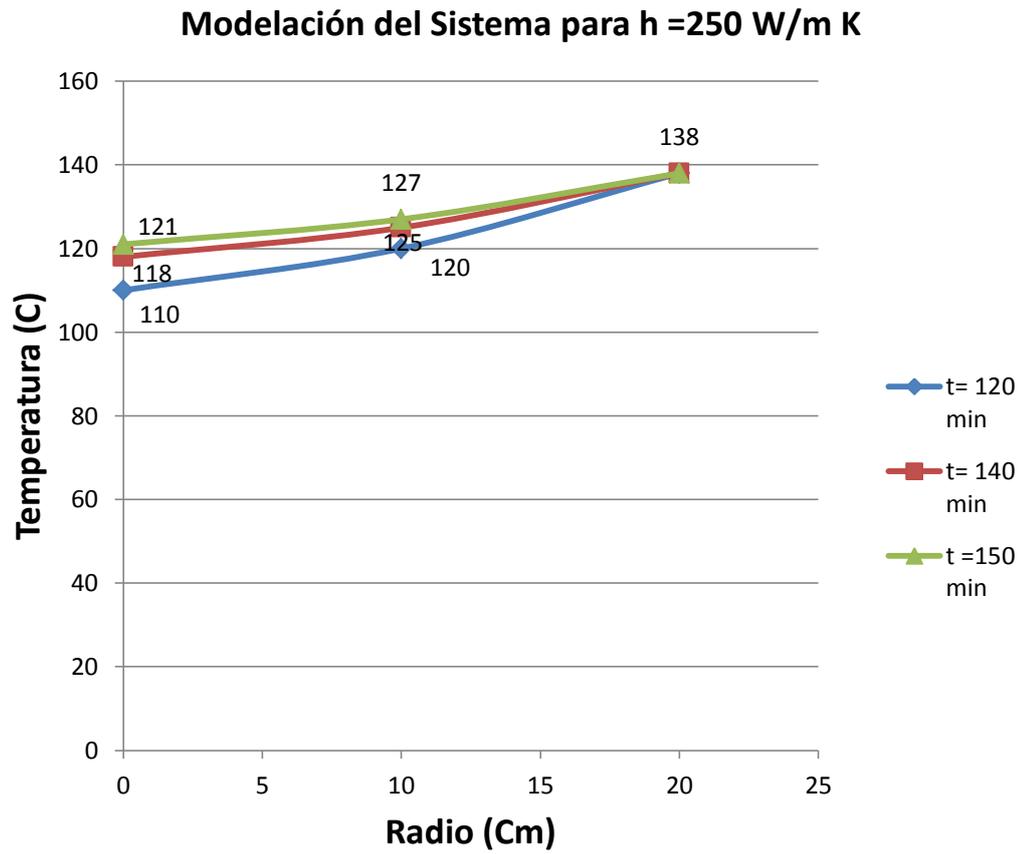


FIGURA 3.6 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO PARA COEFICIENTE CONVECTIVO DE GASES DE $250 \text{ W/M}^2 \text{ K}$

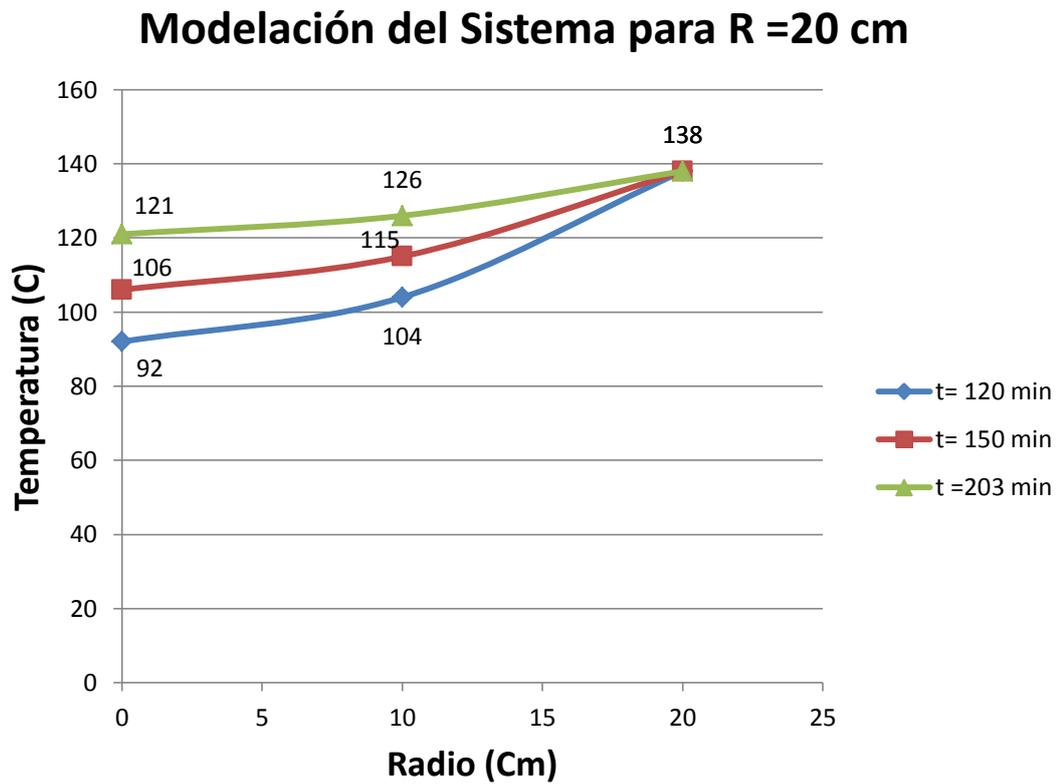


FIGURA 3.7 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO PARA BOLSA DE RSH CON RADIO DE 20 CM.

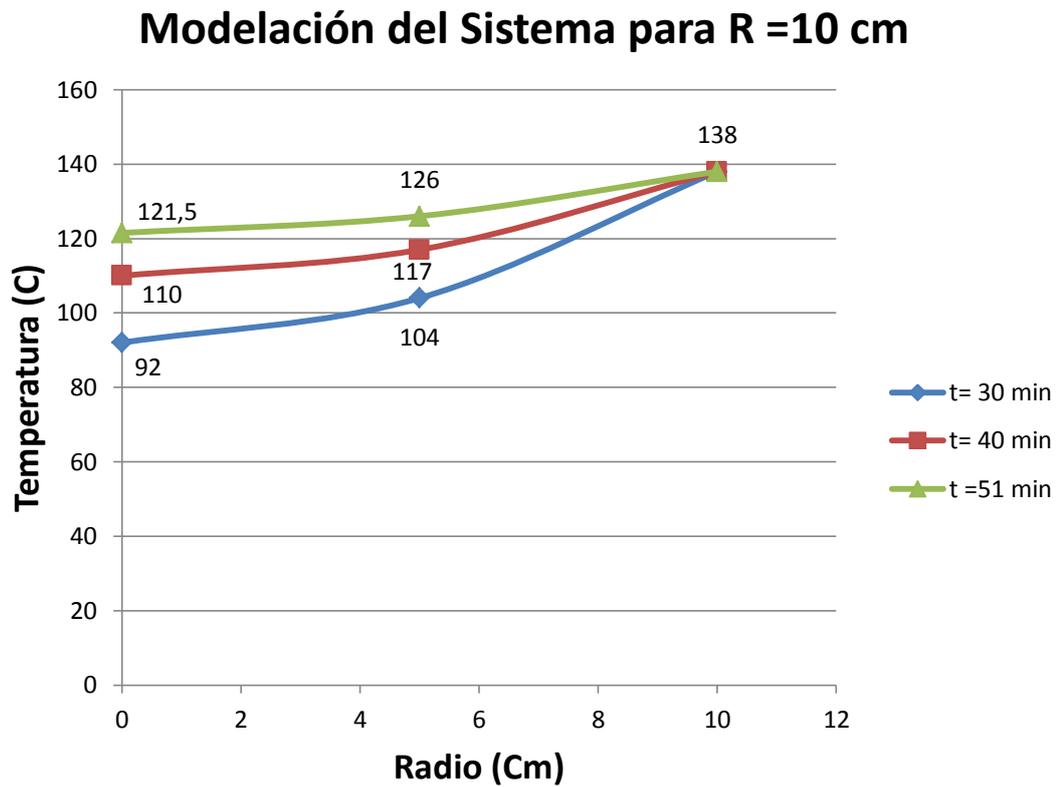


FIGURA 3.8 MODELACIÓN DE CURVA DE CALENTAMIENTO PARA BOLSA DE RSH CON RADIO DE 10 CM.

A continuación se muestra una curva en la que se podrá notar, como el radio de las bolsas de RSH afecta directamente el tiempo que le toma a la onda de calor llegar a la temperatura de esterilización en el centro (121°C), para el menor coeficiente convectivo de transferencia de calor posible en convección forzada.

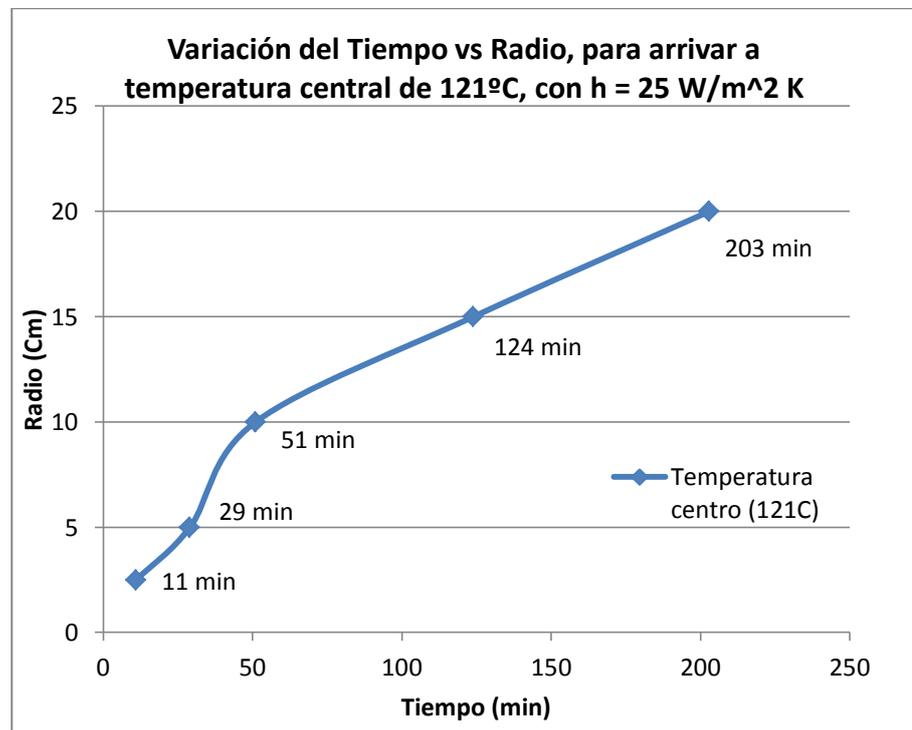


FIGURA 3.9 RELACIÓN TIEMPO VS RADIO DE LAS BOLSAS DE RSH PARA LLEGAR A 121°C EN EL CENTRO

3.2.3 Efectos de la Geometría del Autoclave

Son muchos los factores que condicionan la forma geométrica del autoclave al momento de diseñarlo, principalmente la disposición que quiera dársele esto es, horizontal o vertical, el volumen de residuos que quieran esterilizarse por cada ciclo, la cantidad de espacio disponible donde se colocará el equipo, disponibilidad de generador de vapor dimensionado en forma tal, que suministre las tasas de vapor requeridas y definidas por el sistema.

Un factor determinante también es la cantidad de recursos con los que se cuenta, lo que a su vez establece el material a usar y éste será de principal análisis al momento de escoger el espesor de pared del autoclave tomando siempre en cuenta al diseñar si el sistema tendrá vacío o no. A continuación se muestra una tabla en la que puede notarse la variación en la demanda del vapor en consideración de la cantidad de RSH que quieren tratarse y el volumen del esterilizador.

TABLA 12
VARIACIÓN EN DEMANDA DE VAPOR PROMEDIO POR
CADA CICLO PARA DISTINTAS CARGAS Y TAMAÑOS DE
AUTOCLAVES

Masa RSH (Kg)	Volumen de autoclave (m^3)	Cantidad de Vapor Promedio (Kg/ciclo)
100	1,5	16
150	2	25
200	2,5	32
250	3	38
300	3,5	45
350	4	34
400	4,5	58

3.2.4 Efectos de la Operación del Autoclave

Dentro de la operación de un autoclave son muchísimos los efectos operativos que pueden tomarse en cuenta, se considera que los principales son la trituración y el efecto de vacío, a continuación se muestra la influencia del primero de ellos, en el tiempo de respuesta del sistema para esterilizar.

Trituración



FIGURA 3.10 TRITURADORA EN VISTA FRONTAL Y SUPERIOR

Determinación del número de Biot.

$$Bi = \frac{hL_c}{K}$$

$$L_c = \frac{r_o}{3}$$

$$L_c = \frac{0,06 \text{ m}}{3}$$

$$L_c = 0,02 \text{ m}$$

$$Bi = \frac{(25 \text{ W/m}^2\text{K})(0,02 \text{ m})}{0,3 \text{ W/mK}}$$

$$Bi = 1,667$$

Por tratarse de un valor superior a 0,1 se descarta el método de resistencia interna despreciable y se considerará los efectos espaciales, donde los gradientes de temperatura al interior del medio son considerables.

$$F_0 = -\frac{1}{\zeta_1^2} \text{Ln}\left[\frac{1}{C_1} X \frac{T(0, t_w) - T_w}{T_1 - T_\infty}\right]$$

De la tabla 5.1 Incropera (Apéndice B), se obtienen los valores $\zeta_1 = 1,5715$ y $C_1 = 1,275$

$$F_0 = -\frac{1}{(1,5715)^2} \text{Ln}\left[\frac{1}{(1,275)} X \frac{121 - 140}{30 - 140}\right]$$

$$F_0 = 0,81$$

$$\alpha = \frac{k}{\rho C_p}$$

$$\alpha = \frac{(0,3W/mK)}{(150 \frac{Kg}{m^3})(\frac{1675J}{KgK})}$$

$$\alpha = 1,194e - 6 m^2/s$$

$$t = \frac{F_0 r_0^2}{\alpha}$$

$$t = \frac{(0,81)(0,06m)^2}{(1,194e - 6 m^2/s)}$$

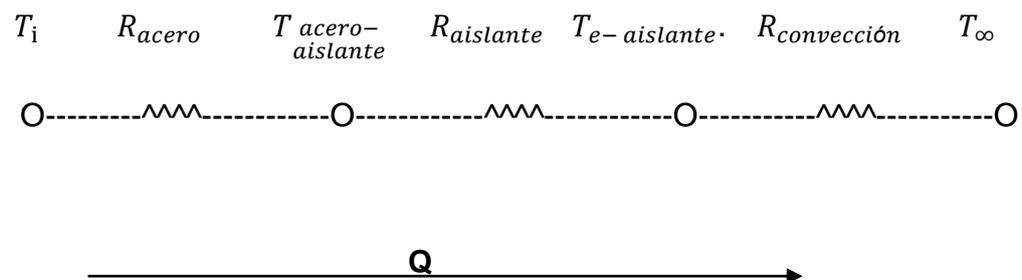
$$t = 40 \text{ minutos}$$

Este valor demuestra la influencia directa del efecto de trituración sobre el tiempo de esterilización en un sistema de autoclavado.

3.3 Cálculo y Dimensionamiento Global Preliminar

De la sección 3.2 se sabe que se está utilizando parámetros para un autoclave de $1,5 \text{ m}^3$ con un diámetro de 1m y una longitud de 2m.

Visualización del flujo de calor análogo a un circuito eléctrico.



T_i = Temperatura en el interior del autoclave, °C

R_{acero} = Resistencia térmica del acero del casco conducción, J/h m °C

$T_{acero-aislante}$ = Temperatura de interfase entre casco y aislante, °C

R_{aislante} = Resistencia térmica del aislante por conducción, J/h m °C

T_{aislante} = Temperatura en la superficie del aislante, °C

$R_{\text{convec.}}$ = Resistencia térmica por convección libre, J/h m °C

T_{∞} = Temperatura del medio ambiente, °C

Q = Calor disperso, J/h

El calor disperso responde a la siguiente ecuación:

$$Q_{\text{disperso}} = \frac{\Delta T_{\text{sobre el total}}}{\Sigma R_i}$$

o bien,

$$Q_{\text{disperso}} = \frac{T_i - T_{\infty}}{R_{\text{acero}} + R_{\text{aislante}} + R_{\text{convección}}}$$

Y las resistencias para conducción y convección se expresan de la siguiente manera:

$$R_{\text{conducción}} = \frac{\ln\left(\frac{r_{\text{ext}}}{r_{\text{int}}}\right)}{2\pi KL}$$

$$R_{\text{convección}} = \frac{1}{2\pi r_{\text{ext}} Lh}$$

Nomenclatura:

K = Conductividad térmica del material, $W/m^{\circ}C$

h = Coeficiente convectivo de transferencia de calor en la superficie del aislante, $W/m^2^{\circ}C$

L = Longitud del tanque, metros

r_{int} = Radio interior del autoclave, metros

r_{ext} = Radio exterior del autoclave, metros

L = Longitud del casco cilíndrico del autoclave, metros

$$R_{acero} = \frac{\ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)}{2\pi K_{acero}L}$$

$$R_{aislante} = \frac{\ln\left(\frac{r_3}{r_2}\right)}{2\pi K_{aislante}L}$$

$$R_{convección} = \frac{1}{2\pi r_3 L h}$$

$$Q_{disperso} = \frac{T_{int} - T_{\infty}}{\frac{\ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)}{2\pi K_{acero}L} + \frac{\ln\left(\frac{r_3}{r_2}\right)}{2\pi K_{aislante}L} + \frac{1}{2\pi r_3 L h_{aislante}}} \quad [1]$$

Donde:

r_1 = Radio interior del casco cilíndrico del autoclave, m

r_2 = Radio exterior del casco cilíndrico del autoclave, m

r_3 = Radio exterior del aislante en el autoclave, m

* El valor aproximado para h en casos de convección libre es
9,9932 W/m²°C

Sustituyendo en [1]

$$Q_{disperso} = \frac{138 \text{ °C} - 30 \text{ °C}}{\frac{\ln\left(\frac{0,5}{0,4952}\right)}{2\pi * 16,72 * 2} + \frac{\ln\left(\frac{0,5762}{0,5}\right)}{2\pi * 0,0675 * 2} + \frac{1}{2\pi * 0,5762 * 2 * 9,9932}}$$

$$Q_{Total\ disperso\ casco} = 597 \text{ J/s}$$

$$Q_{Total\ disperso\ casco} = 3904 \text{ KJ en } t = 203 \text{ minutos.}$$

Calor Disperso en las Tapas

$$Q_{disperso\ tapa} = \frac{\Delta T_{sobre\ el\ total}}{\Sigma R_i}$$

$$Q_{disperso\ tapas} = \frac{T_i - T_\infty}{R_{acero} + R_{aislante} + R_{convección}}$$

$$Q = \frac{138 \text{ °C} - 30 \text{ °C}}{\frac{\ln\left(\frac{0,5}{0,4952}\right)}{2\pi * 16,72 * 0,3038} + \frac{\ln\left(\frac{0,5762}{0,5}\right)}{2\pi * 0,0675 * 0,361} + \frac{1}{2\pi * 1,37 * 5 * 0,4}}$$

$$Q_{disperso\ tapas} = 109 \text{ J/s}$$

$$Q_{disperso\ tapas} = 218 \text{ J/s [En las dos tapas]}$$

$$Q_{disperso\ tapas} = 2655,24 \text{ KJ en } t= 203 \text{ minutos}$$

CALOR TOTAL PARA LA DESINFECCIÓN

$$Q_{TOTAL} = Q_{TOTAL\ disperso\ casco} + Q_{TOTAL\ disperso\ tapas} + Q_{residuos} + Q_{acero}$$

$$Q_{TOTAL} = 3904 \text{ KJ} + 2655 \text{ KJ} + 18090 \text{ KJ} + 11519 \text{ KJ}$$

$$**Q_{TOTAL} = 36168 \text{ KJ}**$$

CAPÍTULO 4

4. DETALLES DE DISEÑO

La calidad del vapor suministrado a cualquier aparato de esterilización debe ser cuidadosamente controlada, asegurando así que no hay riesgo de infección a partir de los elementos esterilizados ineficazmente.

En muchos de las entidades de atención a la salud es necesaria una actualización en los equipos de los departamentos de esterilización, especialmente en las calderas de vapor, siendo el objetivo final garantizar la esterilización completa de los RSH, o cualquier otro elemento que requiera desinfección dentro del hospital. No es únicamente el estado y eficiencia de la caldera lo que determina la calidad y esterilización final, en realidad son muchos los factores claves que influyen en este proceso, entre los principales existen:

- Caldera en Planta de vapor
- Planta de Tratamiento de agua para caldera de vapor
- Diseño de tuberías de vapor y condensado
- Sistema de combustible

4.1 Acople Termo-Mecánico de Componentes

Después de tener bien definidos todos los parámetros de operación que tendrá el autoclave, es imperativo comenzar el análisis térmico y mecánico de todo el resto de componentes que formarán parte del sistema en el centro de desinfección.

Caldera de Vapor

No resulta un trabajo simple el dimensionamiento de un caldero, son varios los factores que deben considerarse para esto, uno de los principales es la variación repentina en la demanda de vapor, por esto es que muchas de las veces no se opta por un gran caldero, sino por dos unidades pequeñas o una larga y caldero pequeño, permitiendo esto acomodarse respecto de las variaciones.



FIGURA 4.1 CALDERA CLEAVER BROOKS

Una vez que la salida de vapor para el caldero ha sido determinada Kg/h, es necesario ir por la presión de operación, la cual es generalmente dada por las necesidades del sistema, la temperatura a la que opera el proceso, en este caso 138°C y la compensación de pérdidas de presión en la transmisión de vapor.

Otros factores importantes a considerar son:

- El agua de alimentación disponible.
- Tiempo de operación diaria de la caldera.
- Tipo de caldera a usar.

- Número de unidades.
- Selección del combustible.
- El espacio disponible.
- La disponibilidad de energía eléctrica.

Sistema de Agua de Alimentación

El sistema de agua de alimentación de una caldera constituye la materia prima para la producción de vapor, por lo tanto este elemento debe ser suministrado permanentemente a la caldera a fin de mantener una generación de vapor constante.

Los componentes básicos de agua de alimentación de una caldera son:

- Tanque de almacenamiento.
- Bomba de alimentación.
- Equipo de control.

Sistema de Combustible

El sistema de combustible de una caldera al conjunto de componentes requeridos para proveer de combustión a la misma.

Los principales componentes de un sistema de combustible son:

- Tanque de combustible
- Bomba de combustible
- Quemadores de combustible
- Accesorios

Diseño de tuberías de vapor, retorno de condensado y selección de trampas de vapor

El sistema de distribución de vapor constituye el objetivo de la generación de vapor desde la caldera y vendría a ser el medio de enlace entre ésta y los diferentes puntos de consumo.

El aire y la humedad son dos elementos indeseables en el vapor por las siguientes causas:

- 1) El aire contenido en el vapor hace disminuir su temperatura.
- 2) La humedad hace disminuir su valor o poder calorífico.

Las tuberías de retorno de condensado son las que se encargan de regresar al tanque de condensado el agua caliente que resulta de la transferencia de calor latente del vapor al producto que está siendo procesado, además en las tuberías se encuentran trampas de vapor las cuales se encargan de extraer el aire y el condensado formado.

Parámetros Necesarios para Dimensionar Tuberías de Vapor

Cuando se dimensiona e instala tuberías de vapor es necesario considerar ciertos parámetros, muchas ocasiones el vapor no llega a los equipos en las condiciones de presión y temperatura esperada. Los parámetros necesarios para dimensionar tuberías de vapor son:

- Caudal másico (kg/h)
- Presión de vapor (kg/cm²)
- Caída de presión máxima admisible (kg/cm²)
- Longitud total de la tubería (m)

Cálculos y Dimensionamiento de las Tuberías de Retorno de Condensado

Una manera fácil de recuperar el condensado es devolverlo directamente desde cada trampa de vapor a la caldera o al tanque de condensado, pero cuando se trabaja con muchas trampas esta solución se vuelve muy costosa.

Es mucho más lógico dirigir la salida de las distintas trampas a un conducto común que dirija a la caldera o condensado. El principal problema de dimensionamiento de este tipo de tuberías reside en el efecto del revaporizado. El condensado antes de ser descargado por las trampas de vapor, es agua caliente a la presión de trabajo de la instalación. Una vez descargado pasa a ser agua caliente a la presión de la línea de condensado, mas cierta cantidad de revaporizado.

Los datos necesarios para dimensionar las tuberías de retorno de condensado son:

- Presión de vapor

- Carga de condensado

- Presión de tubería de retorno
- Velocidad permisible en la tubería de retorno

Trampas de Vapor

La mayoría de las trampas para vapor funcionarán siempre que las condiciones de trabajo estén dentro de los rangos de presión y capacidad que posee la trampa, pero en un sistema de drenaje correcto, la idea es que la trampa además maximice la eficiencia y capacidad del equipo de proceso. Una trampa mal escogida puede resultar en baja eficiencia. Las trampas de vapor constituyen un complemento indispensable en todo sistema de vapor pues con estos elementos se consigue extraer el condensado que se forma y elimina el aire indeseable y los gases no condensables, por lo tanto una trampa de vapor no es otra cosa que una válvula automática, y que además impide la pérdida de vapor en el sistema.

Seleccionar la trampa adecuada es una tarea poco fácil, usualmente cada equipo tiene su trampa ya especificada de acuerdo a tablas, hay que tener en consideración algunos parámetros como:

- Cantidad de condensado que debe separar la trampa.

- Presión diferencial entre la entrada y la salida de la trampa.
- Factor de seguridad.

4.2 Selección de Unidad Generadora de Vapor

El autoclave trabajará como se ha dicho anteriormente, con un flujo de 100 Kg/ciclo de RSH ingresando a temperatura ambiental, comúnmente en Guayaquil, 30°C.

Para la esterilización de los desechos hospitalarios se utilizará vapor a una presión de 3.4 atm esperando que alcancen una temperatura de 121°C insuflando vapor a 138°C.

Anteriormente ya se calculó la cantidad de vapor promedio requerido para cada ciclo, esto fue 16 Kg/ciclo esto conduce a determinar que para los 5 o 10 primeros minutos de trabajo durante cada ciclos, habrán picos de demanda de aproximadamente 193 Kg/h

Un caballo caldera se define como la producción de 15.65 Kg/h de vapor saturado a 100°C utilizando agua de alimentación a 100°C. El agua de alimentación ingresa a la caldera a una presión ligeramente mayor que la presión de operación y a una temperatura

de 77°C como mínimo, esta temperatura es menor que la temperatura de saturación correspondiente a la presión de operación, es por eso que se va a necesitar de calor adicional (calor sensible) para calentar el agua hasta obtener líquido saturado.

Este calor adicional es calculado por medio de tablas (Apéndice A), en donde se involucra un factor de evaporación FE, que depende de las condiciones de presión de operación de la caldera y de la temperatura del agua de alimentación; para este caso, 3,4 atm y 80°C. Este factor de evaporación se define como:

$$FE = \text{Evaporación nominal} / \text{Evaporación real.}$$

La evaporación real se refiere a la demanda de vapor en todos los puntos de consumo en el proceso, con 77°C y 150 Psig, se obtiene del apéndice A un factor de operación de 1.072. Por lo tanto, la evaporación nominal o capacidad nominal deberá ser de:

$$\text{Capacidad Nominal} = (193\text{Kg/h} \times 1\text{CC}/15,65 \text{ Kg/h}) (1.072)$$

$$\text{Capacidad Nominal} = 13,22 \text{ C.C}$$

Con el propósito de tener siempre vapor en la planta, se debe de considerar un 30 % de vapor adicional y 2% de pérdidas. Por lo tanto para este autoclave el generador de vapor será de 18 C.C.

4.3 Acople Caldero-Tanque de Autoclave

Para el acoplamiento entre el caldero ya seleccionado y la cámara del autoclave se considera varios sistemas componentes como anteriormente se ha dicho, sistema de alimentación, sistema de combustible, tuberías de vapor, trampas, etc.

Diseño de Tanque de Alimentación

Una vez determinados los CC que se requiere para el autoclave en este estudio y teniendo en consideración que para satisfacer la demanda de un caballo caldera se requieren 0.261 litros por minuto (0,07 GPM) se calculará la capacidad del tanque de agua de alimentación. Se considera que 20 minutos es el tiempo mínimo que debe reserva al tanque la evaporación en la caldera.

$$V_{tanque} = \frac{Reserva_{mínima\ de\ agua}}{0,7}$$

$$Reserva_{mínima\ de\ agua} = (\#Calderas)(CC) \left(0,26 \frac{\text{litros}}{\text{min}} \right) (\text{Tiempo})$$

$$Reserva_{mínima\ de\ agua} = (18) \left(0,26 \frac{\text{litros}}{\text{min}} \right) (20\ \text{minutos})$$

$$Reserva_{mínima\ de\ agua} = 93,6\ \text{litros}$$

Cálculo y Selección de Bomba de Alimentación

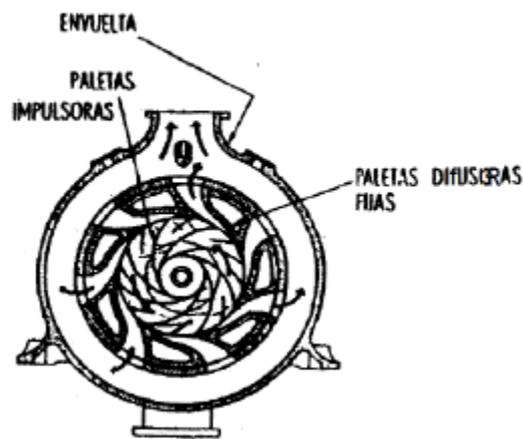


FIGURA 4.2 BOMBA TIPO TURBINA

Al seleccionar bombas de alimentación se debe considerar factores como operación continua o intermitente, temperatura del agua de succión, capacidad, presión de descarga y carga neta de succión positiva requerida. En este caso se utilizará una bomba de operación intermitente, tipo turbina razón por la que el factor de seguridad es 2.

$$Q_{bomba} = f(CC)(Q)$$

$$Q_{bomba} = (2)(18 \text{ CC})(0.07 \text{ GPM/CC})$$

$$Q_{bomba} = 2,52 \text{ GPM}$$

La presión máxima de operación y potencia de la bomba dependerá de las características de recorrido entre la caldera y la bomba.

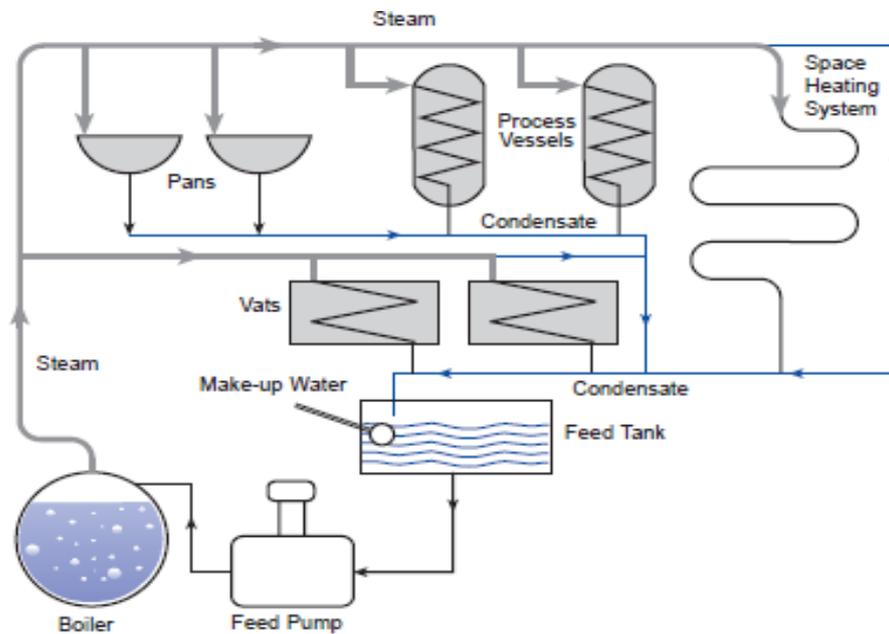


FIGURA 4.3 CIRCUITO TÍPICO DE SUMINISTRO DE VAPOR.

Sistema de Combustible

Las partes principales a determinarse para el sistema de combustible son la demanda del combustible, dimensionamiento del

tanque diario, tanque reservorio, finalmente la selección y cálculo de la bomba.

Demanda de Combustible

Los parámetros necesarios para determinar la demanda son escoger el combustible y conocer su poder calorífico, en este caso diesel oil, cuyo $P_c = 138224$ BTU/gal así como determinar los caballos de caldera. La eficiencia del generador es del 80% Cada CC tiene 33472 Btu/h, por tanto 18 CC = 602496 Btu/h

$$Q_{combustible} = \text{Factor eficiencia}_{generador} \frac{CC}{P_c}$$

$$Q_{combustible} = (1,2) \frac{\left(602496 \frac{Btu}{h}\right)}{\left(138224 \frac{Btu}{gal}\right)}$$

$$Q_{combustible} = 4,35 \text{ GPH}$$

Dimensionamiento del Tanque Diario de Combustible

Por seguridad el tanque diario debe tener una capacidad tal que, en caso de escasez de combustible, mínimo se albergue en su interior un volumen para operar la caldera durante 24 horas.

$$V_{combustible} = (4,35 \text{ GPH})(24)$$

$$V_{combustible} = 105 \text{ Galones} = 0,4 \text{ m}^3$$

Es normativo que para tanques de combustible con capacidades menores a 1321 galones el diámetro máximo del tanque es 1,5 m y un espesor de 3,5 pulgadas.

$$V = \frac{\pi d^2}{4} l$$

Tomando un diámetro de 0,7 m la longitud es 1,1 metros. Por lo tanto los parámetros físicos del tanque son:

D= 0,7 metros

L= 1,1 metros

e= 3,5 pulgadas

Dimensionamiento del Tanque de Combustible Diesel Oil

Los tanques de reserva son generalmente tanques dispuestos horizontalmente, es nuestro caso tendrá una autonomía de 15 días, lo que representa 360 horas.

$$V_{combustible} = (4,35 \text{ GPH})(360)$$

$$V_{combustible} = 1560 \text{ Galones} = 5,9 \text{ m}^3$$

Es normativo que para tanques de combustible con capacidades de 1560 galones el diámetro máximo del tanque es 1,85 m y un

espesor de 4 pulgadas. Nuevamente para $V = \frac{\pi d^2}{4} L$

D= 1,7 metros

L= 2,6 metros

e= 4 pulgadas

Cálculo y Selección de Bomba de Alimentación

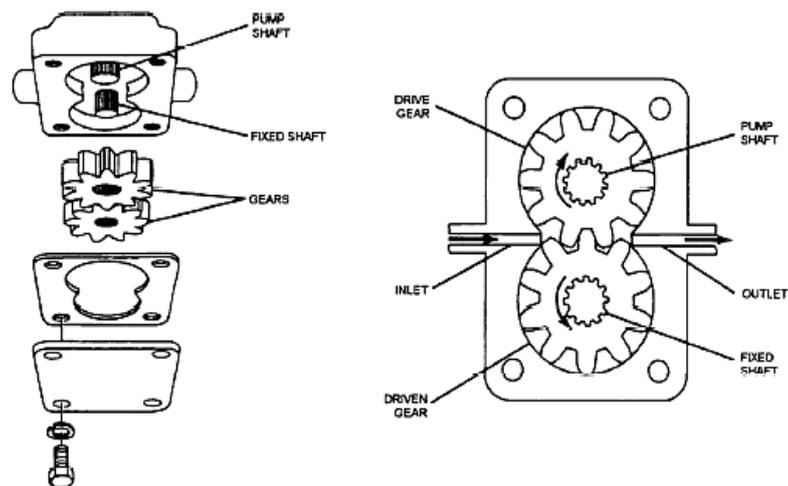


FIGURA 4.4 BOMBA DE ENGRANES PARA COMBUSTIBLE

Las bombas de combustible son del tipo de desplazamiento positivo, rotativo y de engranajes, toda bomba tiene como

características principales; su cabezal o altura total de descarga ya sea en pies de agua o en pulgada de mercurio y su caudal volumétrico en (GPH o GPM).

Para este caso se ha seleccionado como combustible diesel oíl, la bomba será de engranajes, para esta bomba se recomienda que la altura total de succión no sea mayor de 12 pulgadas de mercurio cuando la bomba no se encuentra integrada a la caldera, por otro lado se recomienda que la altura de succión no sobrepase de 10 pulgadas de mercurio cuando la bomba se encuentra integrada a la caldera. La presión de descarga de la bomba puede fluctuar de 40 a 175 Psi.

En este caso la presión es de 3,4 atm (50 psi) el caudal corresponde al de la demanda de vapor y fue calculado anteriormente $Q_{combustible} = 4,35 \text{ GPH}$. Asumiendo una gravedad específica de 0,86 para diesel oil y una eficiencia del 80% se tiene:

$$Pot = \frac{8,33 (TDH)(Qcomb)(GE)}{33000 \eta}$$

Donde:

TDH: cabezal de presión de descarga, en pies de columna de agua

GE: Gravedad Específica

Qcomb: Caudal de la bomba (4,35 GPH = 0,0725 GPM)

n: eficiencia 0.8

Como $1 \frac{Lb}{pul^2} = 2,31$ pies de agua, por lo que TDH = 115,5 pies

$$Pot = \frac{8,33 (115,5 \text{ pies H}_2\text{O})(0,0725 \text{ GPM})(0,86)}{33000 (0,8)}$$

$$Pot = \frac{1}{4} hp$$

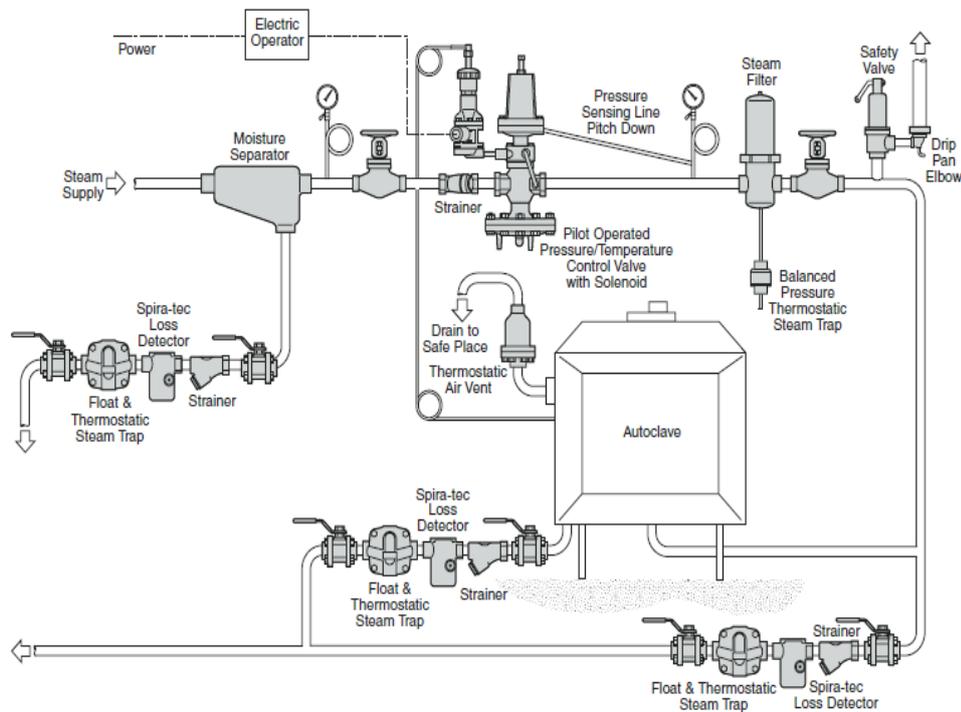


FIGURA 4.5 AUTOCLAVE CON SISTEMA ELECTRÓNICO DE CONTROL POR LOTES

El equipo debe contar con un sistema de control que básicamente consistirá de un sensor de presión y temperatura para el vapor que está ingresando proveniente del caldero, un marcador de tiempo que garantice se mantenga durante 45 minutos los RSH a la temperatura de esterilización. Así mismo válvulas lineales a la salida del caldero, entrada y a la salida del autoclave. Para los sistemas que utilizan vacío deberá existir un sistema de control con valor máximo de 29 mm Hg

4.4 Efecto de Ciclo Presión/Vacío sobre el Material del Autoclave

El autoclave que se considera en esta tesis está construido en acero AISI 304L, operará a una presión interior máxima de 3,4 atmósferas, con un diámetro de 1m (39,36 pulgadas) y una longitud de 2m (78,73 pulgadas) las características de este material son:

$E = \text{Módulo de elasticidad} = 28 \times 10^6 \text{ psi}$

$S = \text{Esfuerzo máximo permisible en tensión} = 15,3 \times 10^3 \text{ psi}$

$E_{\text{weld}} = \text{Eficiencia de soldadura} = 0,7$

El diseño de recipientes con presión interna de vapor está normado por las reglas de ASME sección VIII, División 1 “Boiler and Pressure Vessel Code”

Análisis de Presión Externa

La presión máxima de operación externa se realiza siguiendo “UG 28” de la normativa anteriormente citada.

$$D_o = 39,36''$$

$t = 0,261''$ (espesor mínimo del casco a una presión externa de 14,7psi)

De la figura G, sección II, subparte 3, de la norma anteriormente mencionada se obtiene el valor de $A = 0,000387$

$$P_{ext} = \frac{2AE}{3\left(\frac{D_o}{t}\right)}$$

$$P_{ext} = \frac{2(0,00035)(28 \times 10^6)}{3(150)}$$

$$P_{ext} = 43,55 \text{ psi} = 3 \text{ atm}$$

Este valor corresponde a la máxima presión externa permisible para el autoclave, al espesor dado.

Análisis de Presión Interna

Primero se calculará el espesor actual del autoclave, para una presión de operación de 50 psi.

$$P_d = 1,2P_{\text{máxima operación}}$$

$$P_d = 1,2(50\text{psi})$$

$$P_d = 60 \text{ psi}$$

$$e_r = \frac{P_d R}{SE + 0,4P_d}$$

$$e_r = \frac{(60 \text{ lb/pulg}^2)(19,68 \text{ pulg})}{(15601,3 \frac{\text{lb}}{\text{pulg}^2}) + 0,4(60 \frac{\text{lb}}{\text{pulg}^2})}$$

$$e_r = 0,075 \text{ pulg}$$

$$e_d = e_r + e$$

El valor de e se estima en función del desgaste por corrosión y es

de 5 milésimas de pulgada, ($\frac{1}{16}$ ")

$$e_d = 0,075" + 0,0625"$$

$$e_d = 0,1375"$$

Este valor es menor que el mínimo normado para cascos con presión interna, por lo que se toma $e_d = 0,261"$ Una vez determinado el valor del espesor se prosigue a hacer el análisis interno de presión.

$$P_{\text{int}} = 60 \text{ psi}$$

$$t = 0,261''$$

$$R = (D_o/2) - t = (39,36/2) - 0,261$$

$$R = 19,419''$$

$$S = 15,3 \times 10^3 \text{ psi}$$

$$t_{\text{circum}} = \frac{P_{\text{int}} R}{S \cdot E_{\text{weld}} - 0,6 P_{\text{int}}}$$

$$t_{\text{circum}} = \frac{(60)(19,419)}{(15300)(0,7) - 0,6(60)}$$

$$t_{\text{circum}} = 0,109$$

$$t_{\text{long}} = \frac{P_{\text{int}} R}{2S \cdot E_{\text{weld}} + 0,4 P_{\text{int}}}$$

$$t_{\text{long}} = \frac{(60)(19,419)}{2(15300)(0,7) + 0,4(60)}$$

$$t_{\text{long}} = 0,05''$$

Como t_{circum} es mayor que t_{long} , se toma el primero como el espesor mínimo requerido, este valor es inferior tanto que el espesor de diseño (0,1375") como el espesor actual normado

(0,261”) por lo que el diseño es adecuado para tener vacío en su interior a las consideraciones físicas dadas.

CAPÍTULO 5

5. RESULTADOS Y EVALUACIÓN

Es necesario considerar que parámetros son fundamentales al determinar las características de un sistema de autoclavado, se puede considerar prioritarias las dimensiones finales de la cámara, la masa del autoclave, la capacidad de trabajo por cada ciclo (Kg/h) la cantidad de vapor necesaria que deberá ser suministrada, calidad de vapor, temperatura y presión del mismo así como el tiempo mínimo de contacto con los RSH. Finalmente condiciones de entrega del suministro de agua fresca y combustible para el sistema. Lo que se expone en la siguiente tabla.

TABLA 13
PRINCIPALES CARACTERÍSTICAS DETERMINADAS AL SISTEMA
DE AUTOCLAVE

Autoclave	Dimensiones de cámara (m) diámetro x longitud	Masa del autoclave (Kg)	Planta de vapor saturado con 95% de calidad a 3,4 atm de Presión	Suministro de agua fresca	Demanda de combustible
1,5 m ³ 100Kg/ciclo	1 X 2	223,6	190 Kg/ciclo Pico	Temperatura 77 °C	4,5 GPH
			16 Kg/ciclo promedio	94 litros (25 GPM)	

CAPÍTULO 6

6. CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES

- La conductividad térmica de los residuos sólidos hospitalarios es variable debido a que está compuesta de múltiples elementos, la mayoría de ellos son considerados aislantes, lo que resulta en una baja conductividad de los desechos.
- La densidad de los residuos sólidos hospitalarios es muy variable, no solamente como consecuencia de la baja densidad de sus componentes sino también, producto de los espacios de aire presentes en la mayoría de las bolsas de desechos.
- Al momento de someter a tratamiento en un autoclave a los residuos sólidos hospitalarios, la baja densidad y baja conductividad térmica de

éstos conducen hacia un aumento de tiempo en el proceso de esterilización.

- La dimensión de las bolsas de RSH es determinante para facilitar el recorrido térmico de la onda de calor y así alcanzar la temperatura de esterilización en el centro de los desechos, como se demostró en la modelación del proceso del Capítulo 4.
- La composición de los residuos sólidos hospitalarios varía en función del centro generador (hospital, subcentro de salud, consultorio, etc.) Y del uso que se le haya dado inicialmente a los desechos.
- El tiempo que le toma al vapor llegar a la temperatura de esterilización de los desechos depende de varios factores, principalmente la trituración o el efecto de vacío. Quedó demostrado en el capítulo 3, que para condiciones críticas el tiempo es 200 minutos y con trituración se reduce a 40 minutos.
- La configuración geométrica de un autoclave, sea horizontal o vertical depende principalmente del diseñador, las consideraciones de espacio disponible y la cantidad de desechos que quieren ser tratados, como

quedó demostrado en el capítulo 4, el espesor mínimo de un autoclave sujeto a vacío es de 0,26" = 7 mm

- Es necesario determinar las características correctas de operación y dimensionamiento de la planta generadora de vapor. Esto garantizará no solamente un uso eficiente del equipo sino que determinará la demanda de combustible, evitará descompensaciones por demandas críticas y súbitas de vapor durante la caga y por ende influenciará directamente los costos de operación, para nuestro caso se deberá solventar un consumo de 4,5 GPH

- En Guayaquil es imperativo que se realice un plan integrado de Gestión de Residuos Hospitalarios puesto que, la generación de estos desechos aumenta año a año y además la falta de utilización de un sistema de esterilización conlleva a un problema de salubridad pública.

- Existen varios esfuerzos aislados en la ciudad de ONG'S, colegios de profesionales, académicos, etc. Que intentan proporcionar soluciones viables y aplicables a la problemática de los desechos hospitalarios, sin embargo posiciones políticas antagónicas interfieren en la aplicación de estas soluciones.

RECOMENDACIONES

- En el Ecuador no existe un protocolo actualizado y apegado a la realidad nacional respecto de la Gestión de los Residuos Sólidos Hospitalarios, razón por la cual resulta imperativo para las autoridades competentes crear dicho protocolo, así como también determinar bajo una normativa legal el modo adecuado de tratamiento para los distintos desechos hospitalarios, estos es autoclave, incineración, tratamiento químico, etc.
- De las entidades de atención a la salud que tienen Sistemas de Gestión para Residuos, en la mayoría se nota una ausencia de capacitación al personal encargado y operadores, razón por la cual es necesaria la constante formación y actualización de conocimientos a todas las partes componentes del Sistema (gerentes, médicos, técnicos de salud, supervisores, operarios, etc.)
- El vapor que queda al interior de la cámara del autoclave luego del proceso de desinfección, es una mezcla entre vapor proveniente del caldero y gases evaporados de los RSH, por lo que muy posiblemente esta mezcla contiene elementos patógenos y partículas peligrosas de ahí que, es imperativo dar un tratamiento térmico de alta temperatura

(quemador o serpentín de gases) asegurándose que el tiempo de contacto y temperaturas sean las adecuadas para garantizar la esterilización, o alternativamente un tratamiento de rayos ultravioletas.

- Producto de la condensación del vapor durante el proceso de esterilización, se genera gran cantidad de líquidos lixiviados, en este caso 58 Kg/ciclo (15 galones/ciclo). Estos lixiviados han tenido contacto directo con los RSH, razón por la cual debe dárseles un tratamiento adecuado antes de ingresar al sistema de alcantarillado, una alternativa es Hipoclorito de Sodio al 1%.

APÉNDICES

APÉNDICE A

FACTORES DE EVAPORIZACIÓN PARA CALDERAS

TEMP °C	PRESION (Psi)														
	5	10	20	50	70	90	100	110	130	150	170	190	200	225	250
0	1.19	1.19	1.2	1.214	1.219	1.223	1.225	1.226	1.229	1.231	1.233	1.235	1.236	1.237	1.239
4.4	1.18	1.18	1.19	1.206	1.211	1.215	1.217	1.218	1.221	1.223	1.225	1.227	1.227	1.229	1.231
10	1.17	1.17	1.18	1.196	1.201	1.205	1.206	1.208	1.211	1.213	1.215	1.216	1.217	1.219	1.22
15.6	1.16	1.16	1.17	1.185	1.19	1.194	1.196	1.198	1.2	1.202	1.204	1.206	1.207	1.209	1.21
21.1	1.15	1.15	1.16	1.175	1.18	1.184	1.186	1.187	1.19	1.192	1.194	1.196	1.196	1.198	1.2
26.7	1.14	1.14	1.15	1.162	1.17	1.174	1.176	1.177	1.18	1.182	1.184	1.185	1.186	1.188	1.189
32.2	1.13	1.13	1.14	1.154	1.16	1.164	1.165	1.167	1.17	1.172	1.173	1.175	1.176	1.178	1.179
37.8	1.12	1.12	1.13	1.144	1.149	1.153	1.155	1.156	1.159	1.161	1.163	1.165	1.166	1.167	1.169
43	1.11	1.11	1.12	1.134	1.139	1.143	1.145	1.146	1.149	1.151	1.153	1.155	1.155	1.157	1.159
49	1.1	1.1	1.11	1.124	1.129	1.133	1.134	1.136	1.139	1.141	1.143	1.144	1.145	1.147	1.148
54	1.09	1.09	1.1	1.113	1.118	1.123	1.124	1.126	1.128	1.13	1.132	1.134	1.135	1.137	1.138
60	1.08	1.08	1.09	1.103	1.108	1.112	1.114	1.115	1.118	1.12	1.122	1.124	1.125	1.126	1.128
66	1.07	1.08	1.08	1.093	1.098	1.102	1.104	1.105	1.108	1.11	1.112	1.114	1.114	1.116	1.118
71	1.06	1.07	1.07	1.082	1.088	1.092	1.093	1.095	1.097	1.1	1.102	1.103	1.104	1.106	1.107
77	1.05	1.05	1.06	1.072	1.077	1.081	1.083	1.084	1.087	1.089	1.091	1.093	1.094	1.095	1.097
82	1.04	1.04	1.05	1.062	1.067	1.071	1.073	1.074	1.077	1.079	1.081	1.083	1.083	1.085	1.087
88	1.03	1.03	1.04	1.052	1.057	1.061	1.062	1.064	1.066	1.069	1.071	1.072	1.073	1.075	1.076
93	1.02	1.02	1.03	1.041	1.047	1.05	1.052	1.053	1.056	1.058	1.06	1.062	1.063	1.064	1.066
99	1.01	1.01	1.02	1.031	1.036	1.04	1.042	1.043	1.046	1.048	1.05	1.052	1.052	1.054	1.056

APÉNDICE B

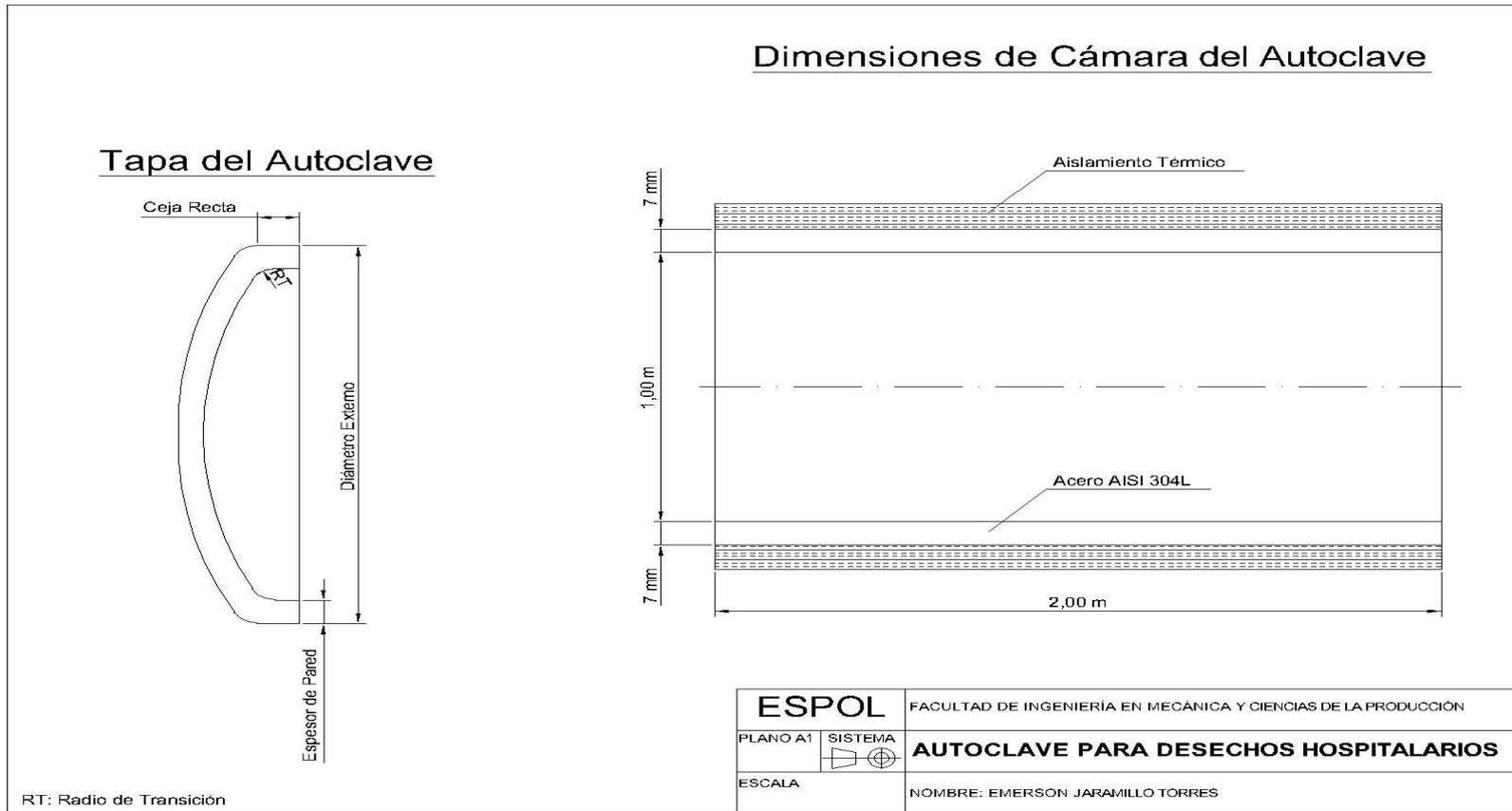
TABLA DE COEFICIENTES C_1 Y ζ_1

TABLA 5.1 Coeficientes que se usan en la aproximación de un término para las soluciones de serie de la conducción transitoria unidimensional

Bi^*	Pared plana		Cilindro infinito		Esfera	
	ζ_1 (rad)	C_1	ζ_1 (rad)	C_1	ζ_1 (rad)	C_1
0.01	0.0998	1.0017	0.1412	1.0025	0.1730	1.0030
0.02	0.1410	1.0033	0.1995	1.0050	0.2445	1.0060
0.03	0.1732	1.0049	0.2439	1.0075	0.2989	1.0090
0.04	0.1987	1.0066	0.2814	1.0099	0.3450	1.0120
0.05	0.2217	1.0082	0.3142	1.0124	0.3852	1.0149
0.06	0.2425	1.0098	0.3438	1.0148	0.4217	1.0179
0.07	0.2615	1.0114	0.3708	1.0173	0.4550	1.0209
0.08	0.2791	1.0130	0.3960	1.0197	0.4860	1.0239
0.09	0.2956	1.0145	0.4195	1.0222	0.5150	1.0268
0.10	0.3111	1.0160	0.4417	1.0246	0.5423	1.0298
0.15	0.3779	1.0237	0.5376	1.0365	0.6608	1.0445
0.20	0.4328	1.0311	0.6170	1.0483	0.7593	1.0592
0.25	0.4801	1.0382	0.6856	1.0598	0.8448	1.0737
0.30	0.5218	1.0450	0.7465	1.0712	0.9208	1.0880
0.4	0.5932	1.0580	0.8516	1.0932	1.0528	1.0164
0.5	0.6533	1.0701	0.9408	1.1143	1.1656	1.1441
0.6	0.7051	1.0814	1.0185	1.1346	1.2644	1.1713
0.7	0.7506	1.0919	1.0873	1.1539	1.3225	1.1978
0.8	0.7910	1.1016	1.1490	1.1725	1.4320	1.2236
0.9	0.8274	1.1107	1.2048	1.1902	1.5044	1.2488
1.0	0.8603	1.1191	1.2558	1.2071	1.5708	1.2732
2.0	1.0769	1.1795	1.5995	1.3384	2.0288	1.4793
3.0	1.1925	1.2102	1.7887	1.4191	2.2889	1.6227
4.0	1.2646	1.2287	1.9081	1.4698	2.04556	1.7201
5.0	1.3138	1.2402	1.9898	1.5029	2.5704	1.7870
6.0	1.3496	1.2479	2.0490	1.5253	2.6537	1.8338
7.0	1.3766	1.2532	2.0937	1.5411	2.7165	1.8674
8.0	1.3978	1.2570	2.1286	1.5526	2.7654	1.8921
9.0	1.4149	1.2598	2.1566	1.5611	2.8044	1.9106
10.0	1.4289	1.2620	2.1795	1.5677	2.8363	1.9249
20.0	1.4961	1.2699	2.2881	1.5919	2.9857	1.9781
30.0	1.5202	1.2717	2.3261	1.5973	3.0372	1.9898
40.0	1.5325	1.2723	2.3455	1.5993	3.0632	1.9942
50.0	1.5400	1.2727	2.3572	1.6002	3.0788	1.9962
100.0	1.5552	1.2731	2.3809	1.6015	3.1102	1.9990
∞	1.5707	1.2733	2.4050	1.6018	3.1415	2.000

APÉNDICE C

PLANO AUTOCLAVE PARA DESECHOS HOSPITALARIOS



BIBLIOGRAFÍA

1. INCROPERA FRANK, Fundamentos de Transferencia de Calor, Cuarta Edición, Editorial Prentice Hall, México, 1999, pág. 212 – 236, 444 – 454
2. BOEHM ROBERT F., Design Analysis of Thermal Systems, First Edition, Wiley & Sons, USA, 1987, pág. 217 – 224
3. MARTINEZ JAVIER, Guía para la Gestión Integral de Residuos Peligrosos, Primera Edición, Centro Coordinador del Convenio de Basilea para América Latina y el Caribe, Uruguay, 2005, pág. 9 – 19
4. KERN DONALD Q., Procesos de Transferencia de Calor, Trigésima Primera Edición, Editorial Continental S.A., México, 1999 pág. 43 – 58
5. CAO EDUARDO, Transferencia de Calor en Ingeniería de Procesos, Primera Edición, Editorial Argentina, Argentina, 2004, pág. 42 – 58

6. TOLEDO MÓNICA Y MATUTE PATRICIO, Tesis de Graduación, Definición de Factores Homogéneos y Heterogéneos para la Medición de la Calidad de los Servicios Hospitalarios por Nivel Socioeconómico en la Ciudad de Guayaquil, Escuela Superior Politécnica del Litoral, 2002
7. CAÑARTE JOSÉ EDUARDO, Informe Técnico de Graduación, Criterios para Selección de Sistemas de Generación y Distribución de Vapor para Hospitales, Escuela Superior Politécnica del Litoral, 1991
8. DIAZ DENNYS Y CAUJA WILSON, Tesis de Graduación, Selección e Instalación de Vapor para una Fábrica de Yogurt y de Crema de Leche, Escuela Superior Politécnica del Litoral, 2009
9. AMERICAN SOCIETY OF MECHANICAL ENGINEERS, Boiler and Pressure Vessel Code Section VIII, Division 1, USA 2001, pág. 24 – 27
10. CHANG, S. L. Kinetics in the Thermodestruction of cysts of *Endamoeba histolytica* in Water, Amer. Jour. Hyg., USA, 1950.
11. SPIRAX SARCO, Design of Fluid Systems Hook Ups, Twelfth Edition, USA, 2000, pág. 8 – 11

12. SPIRAX SARCO, Design of Fluid Systems Steam Utilization, First Edition, USA, 2000, pág. 10 – 15
13. MOSS DENNIS R., Pressure Vessel Design Manual, Second Edition, Gulf Publishing Company, USA, 1989, pág. 19 – 22
14. Sheth K.N., Characterization and Management of Bio-medical Waste in Sae Hospital, Anand – a Case Study, Ejeafche, USA, 2006, pág, 1583 – 1587
15. MANUAL DE PROCEDIMIENTOS: Gestión Integral de Residuos Hospitalarios y Similares en Colombia, Ministerio de Salud Pública de Colombia, Colombia, 2002, pág. 17 – 28
16. BEAUFORD WILEY AND STEPHEN C. WESTERBERG, Survival of Human Pathogens in Composted Sewage, USA, 1969
17. QUEENSLAND DEPARTMENT OF HEALTH, Steam Services for Hospital Autoclaves & Sterilising Services, Queensland, Australia, 1999