

# DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACIÓN DE OPERACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN PARA LA ELABORACIÓN DE LOCIÓN DE AFEITAR

## William Geovanni López Melgar

Asesorado por: Ing. Gerardo Ordoñez

Guatemala, febrero de 2022

#### UNIVERSIDAD DE SAN CARLOS DE GUATEMALA



## DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACION DE OPERACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN PARA LA ELABORACION DE LOCIÓN DE AFEITAR

TRABAJO DE GRADUACIÓN

PRESENTADO A LA JUNTA DIRECTIVA DE LA FACULTAD DE INGENIERÍA POR

**WILLIAM GEOVANNI LÓPEZ MELGAR** ASESORADO POR EL ING. GERARDO ORDOÑEZ

AL CONFERÍRSELE EL TÍTULO DE

**INGENIERO QUÍMICO** 

GUATEMALA, FEBRERO DE 2022

## UNIVERSIDAD DE SAN CARLOS DE GUATEMALA FACULTAD DE INGENIERÍA



### **NÓMINA DE JUNTA DIRECTIVA**

DECANA	Inga. Aurelia Anabela Cordova Estrada
VOCAL I	Ing. José Francisco Gómez Rivera
VOCAL II	Ing. Mario Renato Escobedo Martínez
VOCAL III	Ing. José Milton de León Bran
VOCAL IV	Br. Kevin Armando Cruz Lorente
VOCAL V	Br. Fernando José Paz González
SECRETARIO	Ing. Hugo Humberto Rivera Pérez

## TRIBUNAL QUE PRACTICÓ EL EXAMEN GENERAL PRIVADO

DECANA Inga. Aurelia Anabela Cordova Estrada

EXAMINADOR Ing. William Eduardo Fagiani Cruz

EXAMINADOR Ing. Gerardo Ordoñez

EXAMINADOR Ing. Sergio Alejandro Recinos

SECRETARIO Ing. Hugo Humberto Rivera Pérez

### HONORABLE TRIBUNAL EXAMINADOR

En cumplimiento con los preceptos que establece la ley de la Universidad de San Carlos de Guatemala, presento a su consideración mi trabajo de graduación titulado:

## DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACION DE OPERACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN PARA LA ELABORACION DE LOCIÓN DE AFEITAR

Tema que me fuera asignado por la Dirección de la Escuela de Ingeniería Química. con fecha 24 de junio de 2020.

William Geovanni López Melgar

Ingeniero Williams Guillermo Álvarez Mejía

DIRECTOR
Escuela Ingeniería Química
Presente.

Estimado Ingeniero Williams:

Le saludo cordialmente, deseándole éxitos en sus actividades. Por medio de la presente hago constar que he revisado y aprobado el Informe Final del trabajo de graduación titulado: "Diseño, construcción y evaluación de operación de un tanque de agitación para la elaboración de loción de afeitar", elaborado por el estudiante de la carrera de Ingeniería Química, William Geovanni López Melgar, quien se identifica con el registro académico 201602737 y con el CUI 2998 68958 0101.

Agradeciendo la atención a la presente, me suscribo de usted,

Atentamente,

Gerardo Ordoñez ASESOR Ingeniero Químico

Colegiado activo no. 1296

Gerardo Ordoñez Ingeniero Quimico Colegiado No. 1296

Edificio T-5, Ciudad Universitaria, Zona 12, Guatemala, Centroamérica EIOD-REG-TG-001

> Guatemala, 24 de noviembre de 2021. Ref. EIQ.TG-IF.038.2021.

Ingeniero
Williams Guillermo Álvarez Mejía
DIRECTOR
Escuela de Ingeniería Química
Facultad de Ingeniería

Estimado Ingeniero Álvarez:

Como consta en el registro de evaluación, correlativo **041-2020**, le informo que reunidos los Miembros de la Terna nombrada por la Escuela de Ingeniería Química, se practicó la revisión del:

#### **INFORME FINAL**

Solicitado por el estudiante universitario: William Geovanni López Melgar.

Identificado con número de carné: **2998689580101.** Identificado con registro académico: **201602737.** 

Previo a optar al título de la carrera: **Ingeniería Química.** En la modalidad: **Informe Final, Seminario de Investigación.** 

Siguiendo los procedimientos de revisión interna de la Escuela de Ingeniería Química, los Miembros de la Terna han procedido a **APROBARLO** con el siguiente título:

## DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACIÓN DE OPERACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN PARA LA ELABORACIÓN DE LOCIÓN DE AFEITAR

El Trabajo de Graduación ha sido asesorado por:

#### Gerardo Ordoñez, profesional de la Ingeniería Química

Habiendo encontrado el referido trabajo de graduación **SATISFACTORIO**, se autoriza al estudiante, proceder con los trámites requeridos de acuerdo a las normas y procedimientos establecidos por la Facultad para su autorización e impresión.

"ID Y ENSEÑAD A TODOS"

Jorge Emilio God rezultante profesional de la Ingeniería Quinica COORDINADOR DE TERNA
Tribunal de Revisión
Trabajo de Graduación

C.c.: archivo







LNG.DIRECTOR.023.EIQ.2022

El Director de la Escuela de Ingeniería Química de la Facultad de Ingeniería de la Universidad de San Carlos de Guatemala, luego de conocer el dictamen del Asesor, el visto bueno del Coordinador de Área y aprobación del área de lingüística del trabajo de graduación titulado: DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACIÓN DE OPERACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN PARA LA ELABORACIÓN DE LOCIÓN DE AFEITAR, presentado por: William Geovanni López Melgar, procedo con el Aval del mismo, ya que cumple con los requisitos normados por la Facultad de Ingeniería.

"Id y Enseñad a Todos"

Ing. Williams C. Alvarez Mejia M. Q., M.U.I.E. DIRECTOR Escuela de Ingeniería Química

Guatemala, febrero de 2022.







Facultad de Ingeniería

Decanato 24189101-24189102 secretariadecanato@ingenieria.usac.edu.gt

LNG.DECANATO.OI.065.2022

UTIVERSIDAD DE SAN CARLOS DE GUATEMAZ

DECANA FACULTAD DE INGENIERÍA

La Decana de la Facultad de Ingeniería de la Universidad de San Carlos de Guatemala, luego de conocer la aprobación por parte del Director de la Escuela de Ingeniería Química, al Trabajo de Graduación titulado: DISEÑO, CONSTRUCCIÓN Y EVALUACIÓN DE UN TANQUE DE AGITACIÓN **OPERACIÓN** PARA LA ELABORACIÓN DE LOCIÓN DE AFEITAR, presentado por: William Geovanni López Melgar, después de haber culminado las previas bajo la responsabilidad de revisiones instancias correspondientes, autoriza la impresión del mismo

IMPRÍMASE:

inga. Aurelia Anabela Cordova

Decana

Guatemala, febrero de 2022

AACE/gaoc

## **ACTO QUE DEDICO A:**

**Dios** Porque de él nacen las virtudes, porque en el

nace la paz y la prudencia de actuar y discernir.

Mis padres William López y Orfelinda Melgar, por iluminar y

guiar mi camino, por ser las personas que han

creído en mí y han luchado por mí, con todo el

corazón, los amo.

Mis hermanas Keila López y Kimberly López, por ser las que me

escuchan el día a día, por ser quienes me

aconsejan y nunca dejan de confiar en mí y en

que tomare buenas decisiones, gracias a ellas.

Mi familia Familia López por ser el apoyo incondicional, por

ser quienes desde la distancia se preocupan y

me alientan a ser una mejor persona día a día.

Mis amigos Carlos Cruz, Karla González, Manuel Castro,

Luis Díaz, Sara Boche, Gaby Bautista, Luis

Peña, Angie Álvarez por ser quienes me hacen

sonreír y esforzarme para no rendirme jamás.

Mis catedráticos Gerardo Ordoñez y Cesar García, por ser el

conocimiento y la educación, por crear nuevos

profesionales que trabajan por un mejor futuro.

#### **AGRADECIMIENTOS A:**

**Dios** Porque de él nacen las virtudes, porque en el

nace la paz y la prudencia de actuar y discernir.

Mis padres William López y Orfelinda Melgar, por iluminar y

guiar mi camino, por ser las personas que han

creído en mí y han luchado por mí, con todo el

corazón, los amo.

Mis Hermanas Keila López y Kimberly López, por ser las que me

escuchan el día a día, por ser quienes me

aconsejan y nunca dejan de confiar en mí y en

que tomare buenas decisiones, gracias a ellas.

Mi Familia López, por ser el apoyo incondicional, por ser

quienes desde la distancia se preocupan y me

alientan a ser una mejor persona día a día.

Mis amigos Carlos Cruz, Karla González, Manuel Castro,

Luis Diaz, Sara Boche Gaby Bautista, Luis Peña,

Angie Álvarez por ser quienes me hacen sonreír

y esforzarme para no rendirme jamás.

Mis catedráticos Gerardo Ordoñez y Cesar García, por ser el

conocimiento y la educación, por crear nuevos

profesionales que trabajan por un mejor futuro.

Carlos Cruz y Karla González Por ser los mejores compañeros que me hacen ser el profesional que soy hoy en día.

## **ÍNDICE GENERAL**

V	NES	DE ILUSTRACI	ÍNDIC
VII		E SÍMBOLOS .	LISTA
IX		RIO	GLOS
XI		EN	RESU
XIII		VOS	OBJE
XV		SIS	HIPÓ
1		NTECEDENTE	1.
5	)	IARCO TEÓRIC	2.
5	y mezclado	.1. Agitació	
5	s de la agitación	.2. Propósi	
6	agitados	.3. Tanque	
8	es	.4. Impulso	
8	Hélices	2.4.1.	
9	Turbinas	2.4.2.	
10	Diseño de una turbina	2.4.3.	
iscosidad	Selección del agitador en intervalos de vi	2.4.4.	
12			
tación 12	Potencia consumida en sistemas de agit	2.4.5.	
14	e líquidos miscibles	.5. Mezcla	
14	n tanques de proceso	.6. Mezcla	
15	e mezclado para líquidos miscibles	.7. Tiempo	

	2.7.1.	Materiale	s para la construcción de sistemas de	
		mezclado		16
		2.7.1.1.	Tipos de acero inoxidables	16
	2.7.2.	Fenómen	o de flujo de fluidos	17
	2.7.3.	Dinámica	de fluidos	17
		2.7.3.1.	Flujo laminar y turbulento	17
		2.7.3.2.	El número de Reynolds	18
		2.7.3.3.	Ecuación de Bernoulli	18
	2.7.4.	Ecuacion	es de diseño para flujo laminar y	
		turbulento	o en tuberías	20
		2.7.4.1.	Perfiles de velocidad en tuberías	20
		2.7.4.2.	Pérdidas por accesorios y válvulas	21
		2.7.4.3.	Tuberías, válvulas y accesorios	22
		2.7.4.4.	Tubos y tuberías	22
		2.7.4.5.	Selección del tamaño de tubería	23
	2.7.5.	Juntas y a	accesorios	24
2.8.	Perfume	s		24
2.9.	Tipos de	perfumes		25
	2.9.1.	Perfumes		25
		2.9.1.1.	Eau de parfum	25
		2.9.1.2.	Eau de toilette	25
		2.9.1.3.	Eau de cologne	26
	2.9.2.	Colonias	ligeras y atomizadores de cuerpo	26
2.10.	Familias	olfativas		26
2.11.	Cítricos	Cítricos o esperides		
	2.11.1.	A5 cítricos amaderados		
	2.11.2.	Familia flo	oral	27
	2.11.3.	Familia fo	ougere	28
	2.11.4.	Chipre		29

		2.11.5.	Familia maderosa	30
		2.11.6.	Familia ámbar oriental	30
		2.11.7.	G familia del cuero	31
	2.12.	Determina	ación de alcohol	32
•	DIOEÑO	METODO	1 60100	07
3.	DISEÑO METODOLÓGICO			
	3.1.			
		3.1.1.	Variables independientes	
		3.1.2.	Variables dependientes	37
	3.2.	Delimitaci	ón de campo de estudio	38
	3.3.	Recursos	humanos disponibles	39
	3.4.	Recursos	materiales disponibles	40
	3.5.	Técnica c	ualitativa o cuantitativa	41
	3.6.	Recolecci	ón y ordenamiento de la información	42
	3.7.	Tabulació	n, ordenamiento y procesamiento de	la
		informació	on	45
	3.8.	Análisis e	stadístico	46
4.	RESULT	ADOS		51
5.	INTERPI	RETACIÓN	I DE RESULTADOS	55
CONC	CLUSION	ES		61
RECC	OMENDA	CIONES		63
BIBLI	OGRAFÍA	١		65
A DEN	IDICES			60

## **ÍNDICE DE ILUSTRACIONES**

## **FIGURAS**

1.	Tanque típico del proceso de agitación	7
2.	Agitadores para líquidos de viscosidad moderada	9
3.	Mediciones de turbina	10
4.	Relación altura diámetro de un tanque mezclador	11
5.	Correlación de potencia para una turbina	13
6.	Tiempo de mezclado en tanques de agitación	15
7.	Perfiles de velocidad	21
8.	Árbol genealógico de fragancias en Guatemala, APAESA	34
9.	Recolección de la información	43
	TABLAS	
I.	Proporciones típicas	10
11.	Intervalos de viscosidad para los diferentes tipos de agitadores	
III.	Pérdidas por fricción en accesorios y válvulas	
IV.	Intervalos representativos de velocidad en tuberías	
V.	Clasificación de materia prima de familias olfativas	
VI.	Cantidades de alcohol	
VII.	Variables relacionadas al proceso	37
√III.	Variables relacionadas al proceso de respuesta	
IX.	Recursos materiales de materia prima	
Χ.	Recursos materiales de equipo	40
XI.	Técnicas cuantitativas de variables de tanque de agitación	41

XII.	Técnicas cuantitativas de variables formulación de loción	42
XIII.	Técnicas cualitativas de variables formulación de loción	42
XIV.	Ensayos de densidad	45
XV.	Ensayos refractómetros	45
XVI.	Ensayos de viscosidad	46
XVII.	Validación de equipo	46
XVIII.	Análisis de variables	47
XIX.	Descripción estadística para la medición densidad	48
XX.	Descripción estadística para la medición de índice de refracción	49
XXI.	Descripción estadística para la medición de porcentaje de alcohol	50
XXII.	Diseño geométrico del tanque de agitación	51
XXIII.	Diseño mecánico del sistema de agitación	51
XXIV.	Validación operación de equipo	52
XXV.	Caracterización fisicoquímica de loción de afeitar	52
XXVI.	Evaluación económica de construcción de tanque de agitación	53

## **LISTA DE SÍMBOLOS**

Símbolo Significado

gm Aceleración debida a la gravedad

H Altura del líquidoJ Ancho de deflectorHP Caballos de fuerza

**С**т Capacidad de tanque

hfaCarga de fricción debida a accesorioshftCarga de fricción debida a la tubería

hf Carga de fricción total

cP Centipoiseρ Densidad

f Factor de fricción

K<sub>f</sub> Factor de pérdida de accesorios

X Media aritmética

**mL** Mililitro

Nivel de significanciaNpNúmero de potencia

n Número de repeticiones

NRe Número de Reynolds

**P** Potencia

RTCA Reglamento Técnico Centroamericano

**rpm** Revoluciones por minuto

 $S_2$  Varianza Viscosidad

### **GLOSARIO**

**Deflector** Aparatos encargados de cambiar la dirección de un

fluido dentro de un tanque de mezcla.

**Dispersión** Fenómeno de separación de las ondas de distinta

frecuencia al atravesar un material.

**Encamisado** Forrar externamente una superficie.

Fluido Sustancia que se deforma bajo la acción de un

esfuerzo.

Fluido newtoniano Es un fluido cuya viscosidad puede considerarse

constante.

Flujo axial Flujo en el cual el líquido en cuestión gira en

paralelo al eje de rotación.

Índice de refracción Cociente de la velocidad de la luz en el vacío y la

velocidad de la luz en el medio cuyo índice se

calcula.

Número de potencia Número adimensional que caracteriza el

movimiento de un fluido dando una medida de la

relación entre fuerzas de inercia y las fuerzas

viscosas.

Número de Reynolds Elemento para aumentar la superficie de contacto

entre el aire y el agua, es decir distribuir el líquido entre una gran superficie y retardar la caída de las

gotos o travás do los ambaguas

gotas a través de los empaques.

Odoríficas Propiedad que puede sentirse con el sentido del

olfato.

Oscilación Una variación, perturbación o fluctuación en el

tiempo de un medio o sistema.

Propiedades Estudia la relación entre el esfuerzo y la

reológicas deformación en los materiales que son capaces de

fluir.

**Termo pozo** Es una protección mecánica que protege y prolonga

la vida útil de los sensores de temperatura.

Volatilidad Medida de la facilidad con que una sustancia se

evapora.

**Vórtice** Flujo turbulento en rotación espiral con trayectorias

de corriente cerradas.

#### RESUMEN

El presente documento de investigación presenta el diseño, construcción y evaluación de operación de un tanque mezclador para la elaboración de loción de afeitar, el cual fue implementado en la creación de una planta piloto de producción.

El diseño geométrico del tanque mezclador y el diseño mecánico del sistema de mezclado se basó en una capacidad de producción 70 litros de loción, dicha producción fue estimada a través de un estudio de mercado realizado en la Barberia Willy en el cual se determinaron tanto el consumo diario para uso, como las ventas diarias. Las características técnicas de: dimensionamiento del tanque de mezclado y dimensionamiento del sistema de agitación, fueron seleccionadas bajo los criterios de agitación en mezcla de líquidos; con ello se obtuvo el tipo de agitador y requerimientos de potencia para el motor del sistema de agitación, materiales a utilizar, vida útil del equipo, economía del equipo y factibilidad de uso. La evaluación de operación del equipo de mezclado se realizó en una operación por lotes en su instalación final, en donde se evalúan el funcionamiento correcto del equipo, el control manual del sistema de mezclado, el algoritmo operativo del correcto funcionamiento y los resultados comparativos obtenidos por una caracterización fisicoquímica entre el producto final producido en el tanque con la formula producida a nivel laboratorio.

La elaboración de loción de afeitar a nivel de planta piloto se basó en normativas y requerimientos nacionales RTCA 71.03.45.07, así como también el diseño, construcción y evaluación de operación del sistema de mezclado para la formulación y producción. La loción de afeitar es elaborada a partir de una formula

base ya establecida de etanol, contratipo núm.7, propilenglicol, colorante, agua desmineralizada y aditivo glicerina. La determinación de propiedades de la loción se realizó a nivel de laboratorio, mediante ensayos fisicoquímicos de un fluido newtoniano.

### **OBJETIVOS**

#### General

Diseñar, construir y evaluar la operación de un tanque de agitación por lotes para la elaboración de loción de afeitar.

## **Específicos**

- Realizar el diseño geométrico de un tanque de agitación por lotes para la producción de loción de afeitar.
- 2. Realizar el diseño mecánico del sistema de agitación y sus especificaciones de uso.
- Realizar la construcción y evaluación de operación del tanque de agitación a través de pruebas de validación del equipo comparando las propiedades del producto obtenidas y las especificaciones RTCA 71.03.45.07
- Realizar una caracterización fisicoquímica de la loción de afeitar con formula preestablecida por medio de los parámetros de viscosidad, densidad e índice de refracción de la fragancia.
- 5. Evaluar económicamente la construcción de un tanque de agitación.

## HIPÓTESIS

Es posible realizar el diseño, la construcción y la evaluación de operación de un tanque de agitación por lotes para la elaboración de loción de afeitar.

## **INTRODUCCIÓN**

Este estudio se concentra en dos áreas que guían el proceso necesario para la producción de fragancia a nivel de planta piloto, una es el diseño de equipo y la otra es elaboración de fragancias y cosméticos. El área de diseño de equipo desarrolla el proceso de manufactura y elaboración de un equipo de mezclado; el área de elaboración de fragancias y cosméticos define normativas y reglamentos que conllevan la elaboración del producto.

El diseño de un proceso de mezclado involucra la construcción, operación y evaluación de una unidad de mezcla destinada a la obtención de un producto específico. Este se basa en describir características geométricas y mecánicas del tanque de mezclado, del sistema de agitación y requerimientos de potencia.

El termino mezcla se utiliza con carácter general para sistema compuestos en cualquier estado de agregación, es decir, para mezclas sólidas, líquidas, gaseosas o cualquier combinación. En una mezcla no ocurre una reacción química y cada sustancia mantiene su identidad y propiedades.

Los perfumes son mezclas de sustancias odoríficas de origen natural (aceites esenciales) o sintéticos (productos orgánicos), a fin de lograr una composición estética capaz de impresionar a nuestro olfato, transformando en placer el acto de respirar. Las fragancias para la industria de cuidado personal son creadas para satisfacer las necesidades y favorecer el gusto de los consumidores. Guatemala es un país productor de aceites esenciales con el área de aplicación como medicina, aromaterapia, alimentos, insecticidas y cosméticos.



#### 1. ANTECEDENTES

Una mezcla es una distribución aleatoria de dos o más fases inicialmente separadas, las cuales se inducen al movimiento y contacto continuo. Las primeras investigaciones han encontrado las primeras herramientas para la molienda en Italia, Rusia y la República Checa, demostrando que los primeros humanos molían en burdos morteros y golpeando con mazos totora, raíces de helecho y las semillas de hierbas salvajes, incluyendo en la mezcla agua para elaborar una pasta similar a las gachas o la polenta.

Algunos de los primeros dispositivos para el mezclado no implicaban el uso de herramienta alguna para mezclar, consistían en contenedores elaborados con las tripas de algún animal o una bota hecha de cuero – que se agitaba para así obtener algunos de nuestros alimentos procesados más antiguos, como el yogur o la mantequilla de leche de cabra u oveja.

Pero a medida que avanzaba la civilización humana, y se hacía más compleja con el paso de los años, las técnicas de mezclado permanecieron casi inalterables durante milenios. Fue hasta el comienzo del siglo XIX donde surgió nuestra moderna tecnología de mezclado. A comienzos de 1856, la batidora de huevos operada manualmente supuso toda una revolución, ya que hacía más sencilla la elaboración de emulsiones a base de huevos, como la mayonesa. Luego de esto surgieron una serie de creaciones y revoluciones del sistema de mezclado y agitado.

El término perfume, fragancia, se utiliza para describir emanaciones volátiles, gaseosas, agradables al sentido del olfato. Los indicios de los perfumes se remontan a la historia antigua, en la Biblia como un regalo de mirra e incienso, en la antigua Grecia como gálbano aromático, afrodita mencionada como la primera mujer en utilizar sustancias aromáticas. En 1725 Johan María Farina introduce el término agua de colonia revolucionando la perfumería en esa época.<sup>1</sup>

1

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> TECHPRESS. Desde el mortero y el almirez a las micras: historia del mezclado de ingredientes. https://techpress.es/desde-el-mortero-y-el-almirez-a-las-micras-una-breve-historia-del-mezclado-de-ingredientes/. Consulta: mayo de 2020.

A partir de la elaboración en pequeñas cantidades se hace la proyección a una producción industrial, la cual involucra una serie de procesos con operaciones unitarias como extracción, destilación, mezclado, entre otros. El proceso de mezclado es aquel que me permite tener una distribución aleatoria de fases individuales en una solución final con proporciones iguales de materia prima.

A partir de esto se publican una serie de trabajos de diferente índole teniendo por base las dos áreas involucradas en este trabajo de investigación y desarrollo:

- En su trabajo de graduación Eddie Haroldo Raxón Díaz en 2013. Diseño de un sistema de mezclado para la producción de suavizantes de la industria textil. "El cual consiste en la elaboración de un suavizante textil catiónico para uso industrial, así como también el diseño de un sistema de mezclado para la formulación y producción de este"<sup>2</sup>. La relevancia del trabajo es la selección de materiales a partir de un fluido newtoniano como punto de partida, y luego el desglose de normativas y procedimientos de operación de trabajo bajo esos fluidos.
- En el artículo publicado por la revista científica Industria alimentaria en noviembre de 2017: Plantas de producción más inteligentes con la industria 4,0. "El cual hace referencia a datos masivos y estructuras de información aplicadas a las nuevas tecnologías de producción en masa y optimizada". Se toma como base la digitalización de todo dato medible,

<sup>&</sup>lt;sup>2</sup> RAXÓN DÍAZ, Eddie Haroldo. *Diseño de un sistema de mezclado para la producción de suavizantes de la industria textil.* p. XIII.

<sup>&</sup>lt;sup>3</sup> WOOD, James. *Plantas de producción más inteligentes con la Industria 4,0.* https://www.interempresas.net/Robotica/Articulos/194568-Plantas-de-produccion-mas-inteligentes-con-la-Industria-40.html. Consulta: mayo de 2020.

cuantificable o descriptivo, que es parte de una cadena de suministro en el proceso global, identificando la visibilidad de la planta en todo momento. Nos brinda la iniciativa uso de tecnologías innovadoras para sistemas de mezclado.

- Equipos de mezclado. Artículo promocional, publicado por Lomisa,
   Distribuciones y Proyectos L.S. en 2020. Este desarrolla una serie descriptiva de equipos comunes y específicos de mezcladores y agitadores de uso a nivel industrial como de planta piloto, utilizando terminología para los distintos fluidos de trabajo.
- Astrid Joselyn Florián Miguel en su trabajo de graduación Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional. "En la cual describe la obtención de perfumes de mezcla de aceites esenciales y que estos cumplan con los requisitos del Reglamento Técnico Centroamericano RTCA 71.03.45.07"<sup>4</sup>.
- El artículo publicado por los investigadores Damiris Caballero, titulado: Esencias y fragancias. "En este se estudia la forma de aislar una sustancia de una mezcla, específicamente las esencias. La cual nos da como iniciativa la selección del contratipo a utilizar en la solución base"<sup>5</sup>.

<sup>&</sup>lt;sup>4</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 1.

<sup>&</sup>lt;sup>5</sup> CABALLERO GIMÉNEZ, Damiris; HEREDIA RUDECINDO, Daniela; GARCÍA GÓMEZ, Valeria; GILABERT SELLÉS, Arturo; MARTORELL BETANZO, Sara; VÁZQUEZ FRANCO, David. *Esencias y fragancias*. https://es.calameo.com/read/004573803f8b0d09bf1b2. Consulta: mayo de 2020.

## 2. MARCO TEÓRICO

#### 2.1. Agitación y mezclado

El proceso de agitación se refiere al movimiento inducido de forma mecánica, por un material de manera específica con un patrón oscilatorio en un contenedor. Un agitador produce efectos como la hidrogenación catalítica de un líquido, transferencia de masa entre líquidos, entre otros.

Una mezcla es una distribución aleatoria de dos o más fases inicialmente separadas, las cuales se inducen al movimiento y contacto continuo.

El termino mezcla se aplica a una variedad de operaciones con un grado de homogeneidad del material.

#### 2.2. Propósitos de la agitación

La agitación en líquidos depende de las etapas del proceso con un determinado propósito.

- Suspensión de partículas.
- Mezclado de líquidos miscibles.
- Dispersión de un gas a través de un líquido de forma coloidal.
- Dispersión de un segundo líquido inmiscible con el primero, para formar emulsiones o suspensiones.

Promoción de la transferencia de calor entre el líquido y un serpentín.<sup>6</sup>

## 2.3. Tanques agitados

Los contenedores, recipientes circulares con eje vertical, favorecen la frecuencia de agitación de líquidos. La parte superior del tanque puede estar abierta o cerrada, dependiendo del fluido de trabajo. Las proporciones del tanque varían dependiendo la naturaleza del problema de agitación. La aplicación de un fondo curvo en un tanque de agitación es la eliminación de esquinas en la que no penetraría las corrientes de flujo y podría haber una acumulación partículas.

La altura del líquido es aproximadamente igual al diámetro del tanque. Un agitador se instala sobre un eje suspendido. El eje es accionado por un motor a través de una caja reductora de velocidad. A su vez lleva instalados accesorios como líneas de entrada y salida, serpentines, encamisados y pozos de medición de temperatura.

El agitador provoca que el líquido circule a través del tanque y periódicamente este regrese al mismo. Los deflectores se incluyen para reducir el movimiento tangencial, disminuyendo vórtices y acciones de derrame.

. .

<sup>&</sup>lt;sup>6</sup> MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 242-243.

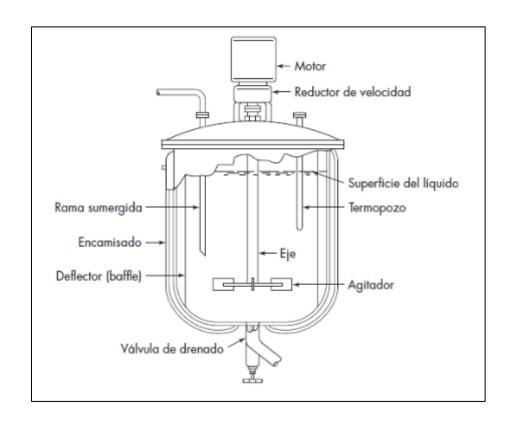


Figura 1. Tanque típico del proceso de agitación

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 260.

La trayectoria de un flujo en un tanque de agitación depende de las propiedades reológicas de este, la geometría del tanque el tipo de reflectores y del propio agitador. Si el agitador se instala de forma paralela al tanque se desarrolla una trayectoria de corriente oleada, con remolinos a velocidades altas creando una tendencia de disipación del flujo fuera del tanque. Esto se puede evitar utilizando una posición angular desplazada del centro del tanque con propulsores a baja potencia.

# 2.4. Impulsores

Los agitadores de impulso o rodete se dividen en dos clases. Generando corrientes paralelas el eje del impulsor se llaman impulsores de flujo axial; si generan corrientes en dirección radial o tangencial se llaman impulsores de flujo radial.

Los principales impulsores para líquidos de baja viscosidad son hélices, turbinas e impulsores de alta eficiencia. Para líquidos de alta viscosidad los impulsores adecuados son las hélices y agitadores de anclaje.

### 2.4.1. Hélices

"Es un impulsor de flujo axial y alta velocidad. Las hélices pequeñas giran con la misma velocidad que el motor ya sea entre 1150 o 1750 rpm; las hélices grandes giran entre 400 a 800 rpm". La dirección de rotación se elige para impulsar para impulsar al fluido a descender y las corrientes de flujo que salen del impulsor continúan a través del líquido en una dirección determinada, hasta chocar con el fondo del tanque.

La zona turbulenta de remolinos en el líquido abandona el agitador y arrastra al líquido estancado. Las hélices cortan el líquido y debido a la persistencia de corrientes de flujo los agitadores son eficaces en tanques muy grandes.

Una hélice rotatoria traza una hélice en el fluido, y si no hubiera deslizamiento entre el líquido y el agitador, una revolución completa provocaría

<sup>&</sup>lt;sup>7</sup> MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 244.

el desplazamiento longitudinal del líquido a una distancia fija, dependiendo del ángulo de inclinación de las palas de la hélice. La relación entre esta distancia y el diámetro de la hélice se conoce como paso de hélice. Una hélice con un paso de 1,0 se conoce como paso cuadrado.

### 2.4.2. Turbinas

Estos agitadores son los que producen un movimiento que empuja al líquido en forma radial y tangencial, casi sin movimiento vertical al agitador. Las corrientes que se generan se desplazan hacia afuera hasta la pared del tanque produciendo un movimiento hacia arriba y hacia abajo con relación al agitador. "Los agitadores industriales comunes giran a una velocidad entre 20 y 150 rpm"<sup>8</sup>.

FIGURA 9.2
Agitadores para líquidos de viscosidad moderada: a) agitador marino de tres palas; b) turbina simple de pala recta; c) turbina de disco; a) agitador de pala cóncava CD-6 (Chemineer, Inc.);

Figura 2. Agitadores para líquidos de viscosidad moderada

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 245.

9

. \_

e) turbina de pala inclinada.

<sup>&</sup>lt;sup>8</sup> MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 245.

### 2.4.3. Diseño de una turbina

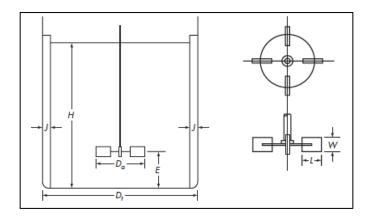
Este diseño se basa en proporciones del tanque, número y proporciones de deflectores, diámetro y longitud, entre otros. Cada modificación individual afecta la velocidad de circulación del líquido, patrones de velocidad y consumo de potencia.

Tabla I. Proporciones típicas

$\frac{D_a}{D_t} = \frac{1}{3}$	$\frac{W}{D_a} = \frac{1}{5}$
$\frac{E}{D_t} = \frac{1}{3}$	$\frac{j}{D_t} = \frac{1}{12}$
$\frac{H}{D_t} = 1$	$\frac{L}{D_a} = \frac{1}{4}$

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p.251.

Figura 3. **Mediciones de turbina** 



Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 251.

De forma general, el número de deflectores es 4; el número de palas del agitados varía entre 4 y 16, generalmente son de 6 u 8.

# Dimensionamiento de tanque mezclador:

"La relación entre la altura del tanque y el diámetro del tanque es de 1, pero como medida de contención para la protección del sobrellenado se adiciona un 25 % sobre el volumen nominal total de producción"<sup>9</sup>.

Figura 4. Relación altura diámetro de un tanque mezclador

Fuente: FREIRE, Luis. *Diseño y simulación de un tanque mezclador de 10 000 gal para la elaboración de aceites lubricantes.* 

http://www.dspace.espol.edu.ec/xmlui/bitstream/handle/123456789/36620/D-CD88467.pdf?sequence=-1&isAllowed=y. Consulta: mayo de 2020.

CD88467.pdf?sequence=-1&isAllowed=y. Consulta: mayo de 2020.

11

<sup>&</sup>lt;sup>9</sup> FREIRE, Luis. Diseño y simulación de un tanque mezclador de 10 000 gal para la elaboración de aceites lubricantes. http://www.dspace.espol.edu.ec/xmlui/bitstream/handle/123456789/36620/D-

### 2.4.4. Selección del agitador en intervalos de viscosidad

La viscosidad del fluido es un factor determinante que influye en la selección del tipo de agitador.

Tabla II. Intervalos de viscosidad para los diferentes tipos de agitadores

Tipo de Agitador	Viscosidad (pascales)
Propulsores	< 3
Turbinas	< 100
Paleta modificada	50 – 100
Helicoidales y banda	> 500

Fuente: GEANKOPLIS, Christie. Procesos de transporte y operaciones unitarias. p. 163.

# 2.4.5. Potencia consumida en sistemas de agitación

Potencia necesaria para mover el impulsor. Puesto que la potencia requerida para un sistema dado no puede predecirse teóricamente, se tienen correlaciones empíricas para estimar los requerimientos de potencia. La presencia o ausencia de turbulencia puede correlacionarse con el número de Reynolds del impulsor que se define como:

$$N_{RE} = \frac{{D_a}^2 * N_p}{\mu}$$

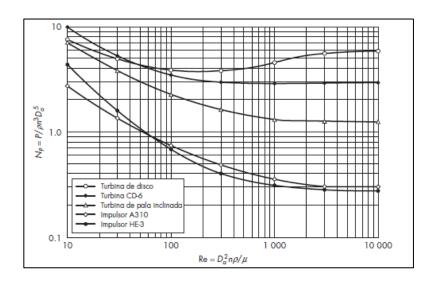
El número de potencia Np es análogo al factor de fricción o al coeficiente de arrastre.

Es proporcional a la relación entre la fuerza de arrastre que actúa sobre una unidad de área del impulsor y la fuerza inercial.

El consumo de potencia se relaciona con la densidad del fluido, su viscosidad, la velocidad de rotación y el diámetro del impulsor, por medio de gráficas de número de potencia en función del número de Reynolds del fluido en el tanque.

$$N_P = \frac{P}{\rho * N^3 * Da^5}$$

Figura 5. Correlación de potencia para una turbina



Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones unitarias en ingeniería química. p. 275.

# 2.5. Mezcla de líquidos miscibles

La mezcla de líquidos miscibles en un tanque es un proceso relativamente corto en propulsores (hélices), turbinas o impulsor de alta eficiencia, generalmente colocados en el centro, en grandes tanques de almacenamiento y tratamiento de desechos por propulsores de entrada lateral o mezcladores de chorro. En un tanque de proceso, todo el líquido generalmente es bien agitado y se mezcla con bastante rapidez. En un gran tanque de almacenamiento, el agitador puede reposar mucho tiempo y ser encendido solamente para mezclar las capas estratificadas del líquido que se forman cuando se está llenando dicho tanque. La mezcla de los estratificados es frecuentemente muy lenta.

# 2.6. Mezcla en tanques de proceso

El impulsor en un tanque de proceso produce una corriente de alta velocidad, y el fluido se mezcla con rapidez en la región próxima al impulsor debido a la intensa turbulencia. A medida que la corriente se modera, arrastrando otro líquido y fluyendo a lo largo de la pared, hay algo de mezcla radial debido a que los grandes remolinos se rompen en otros más pequeños, pero probablemente hay poco mezclado en la dirección del flujo. El fluido completa un lazo de circulación y retorna a la entrada del impulsor, donde ocurre de nuevo una mezcla vigorosa. Los cálculos basados en este modelo muestran que debería alcanzarse una mezcla esencialmente completa (99 %) si el contenido del tanque circulase alrededor de cinco veces. El tiempo de mezclado puede, por lo tanto, predecirse a partir de las correlaciones para el flujo total producido por distintos impulsores.

Para un tanque y agitador dados, o para sistemas geométricamente semejantes, el tiempo de mezclado predicho es inversamente proporcional a la velocidad del agitador, Los tiempos de mezcla son apreciablemente mayores cuando los números de Reynolds están comprendidos en el intervalo de 10 a 1 000, aunque el consumo de potencia no es muy diferente que el correspondiente al intervalo de flujo turbulento.

# 2.7. Tiempo de mezclado para líquidos miscibles

Para poder estimar el tiempo necesario para realizar una mezcla homogénea de líquidos en sistemas con agitadores de turbina, se hace uso de un factor adimensional de mezcla, el que se relaciona con el número de Reynolds.

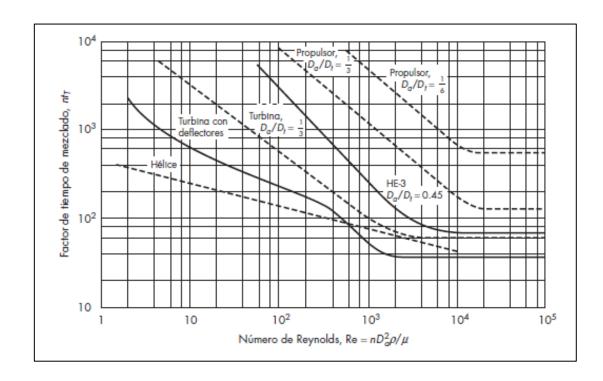


Figura 6. Tiempo de mezclado en tanques de agitación

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones unitarias en ingeniería química. p. 283.

Función:

$$\frac{t_T * (nDa^2)^{\frac{2}{3}} * g^{\frac{1}{6}} * Da^{\frac{1}{2}}}{H^{1/2} * Dt^{3/2}} = nt_T * (\frac{Da}{Dt})^2 * (\frac{Dt}{H})^{\frac{1}{2}} * (\frac{g}{n^2 * Da})^{1/6}$$

# 2.7.1. Materiales para la construcción de sistemas de mezclado

El tipo de material que se utiliza para la construcción de sistemas de mezclado típicamente es el acero inoxidable, debido a las propiedades del acero inoxidable lo hacen un material adecuado para dicho efecto.

# 2.7.1.1. Tipos de acero inoxidables

Existen muchos tipos de acero inoxidable y no todos son adecuados para aplicaciones estructurales, particularmente cuando se llevan a cabo operaciones de soldadura. Hay cinco grupos básicos de acero inoxidable clasificados de acuerdo con su estructura metalúrgica: austeníticos, ferríticos, martensíticos, dúplex y de precipitación endurecimiento.

Los aceros inoxidables que contienen solamente cromo se llaman ferríticos, ya que tienen una estructura metalográfica formada básicamente por ferrita. Son magnéticos, y se distinguen porque son atraídos por un imán. Estos aceros, con elevados porcentajes de carbono, son templables y, por tanto, pueden endurecerse por tratamiento térmico pasando a llamarse aceros inoxidables martensíticos, por tener martensita en su estructura metalográfica.

Los aceros inoxidables que contienen más de un 7 por ciento de níquel, se llaman austeníticos, ya que tienen una estructura metalográfica en estado recocido, formada básicamente por austenita. No son magnéticos en estado recocido, por lo tanto, no son atraídos por un imán. Estos aceros austeníticos se pueden endurecer por deformación, pasando su estructura metalográfica a contener martensita. En esta situación se convierten parcialmente magnéticos.

### 2.7.2. Fenómeno de flujo de fluidos

Fenómeno de flujo y rapidez de fluidos en conductos y tuberías comercialmente disponibles para desarrollar el transporte de líquidos en sistemas estructurados.

### 2.7.3. Dinámica de fluidos

El comportamiento de un fluido depende mucho de que el fluido esté o no bajo la influencia de superficies sólidas. En la región donde la influencia de la pared es pequeña, el esfuerzo cortante puede ser despreciable y el comportamiento del fluido acercarse al de un fluido ideal, es decir, no compresible y con viscosidad cero.

### 2.7.3.1. Flujo laminar y turbulento

Cuando los fluidos se mueven por un canal cerrado de cualquier área de corte transversal, se puede presentar cualquiera de dos tipos diferentes de flujo, dependiendo de las condiciones existentes.

El primer tipo de flujo a velocidades bajas, donde las capas de fluido parecen desplazarse unas sobre otras sin remolinos o turbulencias, se llama flujo laminar y obedece la ley de viscosidad de Newton. El segundo tipo de flujo a velocidades más altas, donde se forman remolinos que imparten al fluido una naturaleza fluctuante, se llama flujo turbulento.

"La distinción entre estos dos tipos de flujo fue inicialmente demostrada en un experimento clásico realizado por Osborne Reynolds en 1983" <sup>10</sup>.

### 2.7.3.2. El número de Reynolds

La transición del flujo laminar al turbulento en tuberías no está sólo en una función de la velocidad, sino también de la densidad y viscosidad del fluido y del diámetro del tubo. Estas variables se combinan en la expresión del número de Reynolds, que es adimensional:

$$N_{Re} = \frac{D * v * \rho}{\mu}$$

Ec. 4

"Cuando el número de Reynolds es menor de 2 100 para una tubería circular recta, el flujo siempre es laminar. Cuando el valor es superior a 4 000, el flujo será turbulento excepto en algunos casos especiales" 11. Entre estos dos valores, o región de transición, el flujo puede ser viscoso o turbulento, dependiendo de los detalles del sistema, que no se pueden predecir.

#### 2.7.3.3. Ecuación de Bernoulli

Una importante relación, denominada ecuación de Bernoulli sin fricción, puede deducirse aplicando un balance de cantidad de movimiento para el flujo

<sup>&</sup>lt;sup>10</sup> MCCABE, Warren. Operaciones unitarias en ingeniería química. p. 53.

<sup>&</sup>lt;sup>11</sup> PERRY, Robert. Manual del ingeniero químico. p. 5-6.

estacionario de un fluido con flujo potencial. Entre dos puntos a y b: En donde las variables involucradas son: Presión (P), densidad (ρ), gravedad (g), altura (Z), factor de proporcionalidad de la Ley de Newton (g), velocidad (u).

$$\frac{Pa}{\rho} + \frac{gZa}{gc} + \frac{{v_a}^2}{2gc} = \frac{Pb}{\rho} + \frac{gZb}{gc} + \frac{{v_b}^2}{2gc}$$

Ec. 5

La ecuación muestra que, en ausencia de fricción, cuando se reduce la velocidad, la altura o la presión, o ambas, tienen que aumentar. Si se modifica la altura tiene que haber una compensación mediante una variación de la presión o la velocidad.

Para fluidos no compresibles, la ecuación de Bernoulli se corrige para tener en cuenta la fricción mediante hf, añadiendo un término al segundo miembro de la ecuación; introduciendo también factores de corrección de la energía cinética (a), el cual puede determinarse con base en una relación con el número de Reynolds, la ecuación se transforma en:

$$\frac{Pa}{\rho} + \frac{gZa}{gc} + \frac{{v_a}^2}{2gc} = \frac{Pb}{\rho} + \frac{gZb}{gc} + \frac{{v_b}^2}{2gc} + hf$$

Ec. 6

El término hf representa toda la fricción que se produce por unidad de masa de fluido (y por consiguiente, toda la conversión de energía mecánica en calor) que tiene lugar en un fluido entre las posiciones a y b.

# 2.7.4. Ecuaciones de diseño para flujo laminar y turbulento en tuberías

Cuando entre dos partículas en movimiento existe gradiente de velocidad, o sea que una se mueve más rápido que la otra, se desarrollan fuerzas de fricción que actúan tangencialmente a las mismas.

### 2.7.4.1. Perfiles de velocidad en tuberías

Cuando el fluido fluye en una tubería circular, al medir las velocidades a diferentes distancias de la pared al centro, se demuestra que tanto en el flujo laminar como en el turbulento, el fluido que está en el centro del tubo se desplaza con mayor rapidez que el que está cercano a las paredes. Estas mediciones se efectúan a una distancia razonable de la entrada a la tubería.

The state of the s

Figura 7. Perfiles de velocidad

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones unitarias en ingeniería química. p. 268.

# 2.7.4.2. Pérdidas por accesorios y válvulas

Los accesorios de tuberías y las válvulas también perturban el flujo normal en una tubería y causan pérdidas por fricción adicionales. En una tubería corta con muchos accesorios, la pérdida por fricción en dichos accesorios puede ser mayor que en la tubería recta. La pérdida por fricción en accesorio y tuberías está dada por la siguiente ecuación:

$$hf = Kf * \frac{V^2}{2}$$

Ec. 7

Tabla III. Pérdidas por fricción en accesorios y válvulas

Tipo de accesorio	Perdida por fricción	
Codo 45°	0,35	
Codo 90°	0,75	
Tee	1	
Retorno en U	1,5	
Válvula de compuerta abierta	0,17	
Válvula de compuerta Semi - abierta	4,5	
Válvula de globo abierta	6	
Válvula de globo Semi – abierta	9,5	
Válvula de ángulo abierta	2	
Válvula de retención de bola	70	
Válvula de retención de bisagra	2	

Fuente: GEANKOPLIS, Christie. Procesos de transporte y operaciones unitarias. p. 107.

# 2.7.4.3. Tuberías, válvulas y accesorios

A medida que un fluido fluye por un conducto, tubo o algún otro dispositivo, ocurren pérdidas de energía debido a la fricción que hay entre el líquido y la pared de la tubería; tales energías traen como resultado una disminución de la presión entre dos puntos del sistema de flujo.

# 2.7.4.4. Tubos y tuberías

En general, las tuberías tienen pared gruesa, diámetro relativamente grande y se construyen en longitudes moderadas, comprendidas entre 6 y 12 metros. Los tubos son de pared delgada y generalmente se venden en forma de rollos de muchos metros de longitud. Los tubos metálicos se pueden roscar, mientras que las tuberías

no. Las paredes de las tuberías son generalmente rugosas, en cambio, los tubos tienen paredes muy lisas. Los tramos de tuberías se pueden unir por bridas o mediante accesorios soldados; las piezas de tubos se unen generalmente mediante accesorios.<sup>12</sup>

### 2.7.4.5. Selección del tamaño de tubería

El tamaño óptimo de tubería para un caso determinado depende de los costes relativos de instalación, de la potencia, mantenimiento y de las tuberías y accesorios de repuesto. En instalaciones pequeñas basta con una estimación según criterio.

Tabla IV. Intervalos representativos de velocidad en tuberías

Fluido	Tipo de flujo	Velocidad (m/s)
Líquidos poco	Flujo por gravedad	0,15-0,3
viscosos	Entrada de bomba 0,3-0,9	
	Salida de bomba	1,2-3
	Línea de conducción	1,2-2,4
Líquidos viscosos	Entrada de bomba	0,06-0,15
	Salida de bomba	0,15-0,6
Vapor de agua		9-15
Aire o gas		9-30

Fuente: MCCABE, Warren. Operaciones unitarias en ingeniería química. p. 190.

Las velocidades pequeñas han de ser las más utilizadas, especialmente cuando el flujo es por gravedad desde tanques elevados.

MARÍA CRISTINA, Gaitan. Tuberías y accesorios. http://educacion.sanjuan.edu.ar/mesj/LinkClick.aspx?fileticket=cfVQDSZ6KHI%3D&tabid=678&mid=1743. Consulta: junio de 2020.

# 2.7.5. Juntas y accesorios

Los métodos que se utilizan para unir tubos y tuberías dependen en parte de las propiedades del material de construcción, pero sobre todo del espesor de pared. Los productos tubulares de pared gruesa se conectan entre sí por medio de accesorios roscados, bridas o soldadura. Las piezas de pared delgada se unen por soldadura, compresión o accesorios cónicos. Las tuberías fabricadas con materiales frágiles, como vidrio, carbón o fundición, se unen mediante bridas o juntas de enchufe y cordón.<sup>13</sup>

### 2.8. Perfumes

Los perfumes son mezclas de sustancias odoríficas de origen natural (aceites esenciales) o sintéticos (productos orgánicos), a fin de lograr una composición estética capaz de impresionar a nuestro olfato, transformando en placer el acto de respirar.

Los inicios de la perfumería se remontan a la Edad de Piedra, cuando los hombres incineraban maderas aromáticas para complacer con humo (per fumum) a sus divinidades. De ahí el origen de la palabra.

No obstante, la fabricación de perfumes para uso humano comenzó con los egipcios, quienes fueron los primeros perfumistas artesanales de que se tiene noticia y que lograron extraer aromas naturales de los más variados tipos.

Cabe mencionar que al abrir la tumba del faraón Tutankamon se hallaron más de tres mil potes con fragancias que aún conservan su olor, a pesar de haber permanecido enterrados por más de 30 siglos. Por aquellos tiempos las egipcias colgaban de sus cuellos pequeños recipientes de barro con sustancias aromáticas y llegaron a creer que el buen olor no sólo seducía a los hombres, sino que ahuyentaba las enfermedades.

Con el tiempo, la perfumería sufrió muchas transformaciones, hasta llegar a la producción industrial y a la categoría de artículo de lujo con la que hoy se la conoce.

Uno de los descubrimientos claves para llegar a esto fue el hallazgo árabe del alcohol, en el siglo VIII. Aceites y resinas olorosas diluidas en el alcohol revelaron toda la plenitud de sus cualidades aromáticas, dando así origen a perfumes mucho más finos.<sup>14</sup>

MARÍA CRISTINA, Gaitan. Tuberías y accesorios. http://educacion.sanjuan.edu.ar/mesj/LinkClick.aspx?fileticket=cfVQDSZ6KHI%3D&tabid=678&mid=1743. Consulta: junio de 2020.

<sup>&</sup>lt;sup>14</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional*. p. 3.

# 2.9. Tipos de perfumes

Existen diversos tipos de perfumes dependiendo en cierta manera de su intensidad, de sus materias primas, y de la concentración de la esencia que, finalmente, le otorgaría su aroma característico. Los tipos de perfumes que podemos encontrar son:

### 2.9.1. Perfumes

Contiene 40 % de aceites esenciales y la esencia es muy duradera. Sin embargo, una vez abierta la vida de esta es solamente seis a nueve meses. Por esta razón los perfumes están disponibles en tamaños muy pequeños: ¼ oz. (15 ml).<sup>15</sup>

### 2.9.1.1. *Eau de parfum*

Contienen de 22 % a 28 % de aceites esenciales. Pensada como más cara que otras fragancias, Eau de parfum es la mejor forma de fragancia ya que es la que más dura, pero no es tan fuerte como el perfume. La duración de vida es más de un año.  $^{16}$ 

### 2.9.1.2. Eau de toilette

"Es el tipo de fragancia más popular. El precio es razonable, los aceites esenciales son entre 15 % y 20 %, y la botella desde su apertura dura cerca de dos años". 17

<sup>&</sup>lt;sup>15</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 6.

<sup>16</sup> lbíd.

<sup>&</sup>lt;sup>17</sup> Ibíd.

### 2.9.1.3. Eau de cologne

"Contiene 8 % a 12 % de aceites esenciales. Tiene una duración de vida por más de dos años. Cuando se usa, la colonia necesita mantenerse fresca durante el día o la noche para mantener la esencia". 18

# 2.9.2. Colonias ligeras y atomizadores de cuerpo

Es más popular con los adultos jóvenes. Contienen menos de 5 % de aceites esenciales y dejan una esencia ligera en la piel: Los precios son bajos mientras que las cantidades son altas. Estas son excelentes para el uso después del baño o la ducha. Una vez abierta dura de 2-4 años.<sup>19</sup>

### 2.10. Familias olfativas

Tanto las fragancias femeninas, masculinas y las compartidas por hombres y mujeres se han dividido en siete grupos básicos -o familias de fragancias- que luego se han dividido en subdivisiones.

### 2.11. Cítricos o esperides

Por cítricos, se hace referencia a los aceites esenciales obtenidos mediante la extracción de la cáscara de frutas como la bergamota, limón, naranja, mandarina, entre otros., combinados con los productos de las flores de naranja. En este grupo se encuentran las principales fragancias *Eau de cologne* utilizados por hombres y mujeres.

- A1 Cítricos
- A2 Cítricos especiados

Para este acorde de cítricos, se agregan notas especiadas como el clavo o la pimienta, la nuez moscada o canela a las estructuras cítricas.

26

\_

<sup>&</sup>lt;sup>18</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional. p. 6.
<sup>19</sup> Ibíd. p. 7.

#### A3 Cítricos aromáticos

La estructura de los cítricos es modificada por la adición de notas aromáticas, tales como tomillo, mejorana, romero o menta.

### A4 Cítricos chipre floral

Estos representan una nueva generación de *Eau de cologne*. La nota cítrica todavía es prominente, pero está articulado por otras notas frescas y ampliado por una nota floral, que es predominantemente de jazmín en un primer momento y luego se convierte en amaderado y con un toque de musgo.<sup>20</sup>

### 2.11.1. A5 cítricos amaderados

Sigue siendo el mismo acorde cítrico, pero un poco más débil. La nota floral es apenas detectable. La base amaderada y ligeramente polvorienta es más predominante.

#### A6 Cítrica floral amaderada

Se incluyen algunas notas florales de luz en el acorde cítrico, con algunas notas de madera muy diferentes.

#### A7 Cítricos almizclados

Para la estructura cítrica, se añade un fuerte carácter almizclado que se percibe inmediatamente, así como algunas notas florales y amaderadas. La nota de almizcle se refiere a los almizcles sintéticos en lugar del de origen animal, almizcle natural.<sup>21</sup>

#### 2.11.2. Familia floral

Esta familia consta de fragancias con una sola flor como su tema principal: jazmín, rosa, lirio del valle, violeta, nardo, narciso, entre otros.

#### B1 Flor única

Se usa cuando se necesita una sola nota floral. Este es el comienzo de la perfumería moderna. Una copia de la naturaleza con la reconstitución de una rosa, jazmín, violeta, lila, lirio del valle.

#### B2 Almizclado floral

FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional. p. 7-8.
 Ibíd. p. 8.

En un acorde floral, la nota de almizcle está presente de forma inmediata. También encontramos notas frutales, amaderadas o aldehídicas.

#### B3 Ramo de flores

La naturaleza sigue siendo la fuente de inspiración, pero varias notas florales están asociadas como en un ramo de flores.

#### B4 Floral aldehídico

Todavía es un ramo de flores, a menudo extendido por la adición de notas animales, polvorientas, ligeramente amaderadas. La nota de salida siempre se compone de aldehídos, asociado con cítricos y notas florales.

#### B5 Floral verde

Una nota fresca y predominantemente verde se agregó en un complejo floral para dar una fuerte frescura. El Gálbano es el típico producto usado en esta categoría.

#### B6 Floral frutal amaderada

En un ramo de flores, con un tono amaderado, se añaden notas frutales: durazno, manzana, ciruela o albaricoque.

### B7 Floral amaderado

La nota floral, la más importante aquí, podría ser violeta, jazmín, rosa, lirio del valle o de otra flor. Hay varias notas de cabeza: cítricos, en particular herbáceos. Seguido por la mayoría notas amaderadas, polvorientas y vainilla.

#### B8 Floral marina

Un ramo floral clásico asociado a la marina y en su mayoría a notas de brisa marina.

#### B9 Floral frutal

Desde 1995, las notas frutales modernas han florecido. El cuerpo floral sigue ahí, pero las nuevas notas frutales están mostrando fuerza. Hay albaricoque, frambuesa, melón, lichi, pera o manzana.<sup>22</sup>

### 2.11.3. Familia fougere

Este nombre de fantasía que no pretende representar una fragancia de helecho consiste en una mezcla generalmente formada por lavanda, madera, musgo de roble, cumarina, y notas de bergamota.

<sup>&</sup>lt;sup>22</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 8-9.

- C1 Fougere
- C2 Fougere floral ámbar

Un acorde fougere a través de una nota floral sobre un fondo ámbar- ládano.

C3 Fougere ámbar suave

Estos fougeres clásicos tienen un fondo de ámbar cuya suavidad se ve reforzada por las notas de vainilla.

C4 Fougere especiado

Estos son fougeres básicos, muy clásicos, caracterizados por la presencia de notas florales y sobre todo la adición de notas especiadas como el clavo o pimienta.

C5 Fougere aromático

Un helecho, por supuesto, pero estrechamente vinculado a un grupo de cítricos, herbáceos, y sobre todo, aromáticos, como el tomillo, el ajenjo, cilantro, romero y a veces notas ligeramente especiadas.

La base es un helecho clásico que muestra los tonos frutales observadas en la subfamilia floral frutal.<sup>23</sup>

### 2.11.4. Chipre

Este nombre proviene de la fragancia del mismo nombre lanzado por COTY en 1917. El éxito de Chipre, lo convirtió en el líder de esta familia, que contiene fragancias basadas principalmente en acordes de musgo de roble, jara, ládano, pachulí, bergamota.

- D1 Chipre
- D2 Chipre frutal

Sigue siendo el mismo, pero la armonía Chipre más completa y mejorada con notas frutales como durazno, ciruela y frutas exóticas.

D3 Chipre Floral aldehídico

Este es el lienzo "aldehído floral" adaptado a una combinación Chipre floral en lugar de simplemente floral.

D4 Chipre cuero

<sup>&</sup>lt;sup>23</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 9-10.

Una de las estructuras ya descritas, se agregan notas de cuero, humo, madera quemada, y notas animales a una de las estructuras anteriores y estas composiciones a veces se les da un acabado a menudo con una nota fresca crítica.

#### D5 Chipre aromática

Definitivamente chipre, a menudo floral (lavanda) y notas aromáticas dominantes: tomillo, ajenjo, enebro, cilantro.

#### D6 Chipre verde

En este tipo de nota, hay un contraste entre la nota superior fresca verde (hierba cortada, hojas machacadas) y una base cálida.

### D7 Chipre floral

Esta es la estructura de Chipre con la adición de notas florales como el lirio del valle, rosa, jazmín.<sup>24</sup>

#### 2.11.5. Familia maderosa

Estas son notas cálidas u opulentas, como el sándalo y el pachulí, a veces seco como el cedro o el vetiver, la nota superior se compone generalmente de notas de lavanda y cítricas.

### 2.11.6. Familia ámbar oriental

Bajo el título de Ámbar u oriental , encontramos fragancias con notas suaves de polvo, vainilla, jaras, ládano, animales, muy dominantes. Se enumeran seis grupos de ámbar.

#### F1 Ámbar suave

Aquí es donde se encuentran fragancias de ámbar más clásicas. Son reconocibles por su suavidad y calidez, y su aura particularmente dominante.

### F2 Ámbar floral especiado

En esta base ámbar hay una notable nota especiada y la contribución floral es muy distintivo (por ejemplo, el clavel).

<sup>&</sup>lt;sup>24</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 10-11.

#### F3 Ámbar cítrico

Estos productos ámbar tienen a veces un carácter floral, su nota superior cítrica es bastante pronunciada.

#### F4 mbar amaderada floral

En ese tipo de notas ámbar, el carácter amaderado es típico mientras que las notas superiores juegan con variaciones florales.

#### F5 Floral oriental

Una mezcla más sutil de la nota ámbar en una fuerte armonía olfativa. Notas dominantes: floral, fresco, especiado que se integran bien en un ramo de flores muy consistente.

#### F6 Ámbar floral afrutada

La nota ámbar está definitivamente aquí. La nota floral se puede diversificar. La nota frutal se enlaza con manzana, pera, albaricoque, frambuesa, fresa y ciruela.<sup>25</sup>

### 2.11.7. G familia del cuero

Esto tiene una fórmula excepcional, un concepto un poco diferente de la perfumería con notas secas, a veces muy secas, con el objetivo de tratar de reproducir el aroma característico del cuero y notas superiores con inflexiones florales.

- G1 Cuero
- G2 Cuero floral

Estas son las notas "lineales" no agresivas de cuero, realzado por notas florales: violeta, iris, entre otros.

#### G3 Cuero tabaco

La nota de cuero está moderada con madera, miel y heno armonías que caracterizan la nota tabaco virginiano. $^{26}$ 

<sup>&</sup>lt;sup>25</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 11-12.

<sup>&</sup>lt;sup>26</sup> FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. *Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional.* p. 12-13.

Tabla V. Clasificación de materia prima de familias olfativas

Clasificación de materia prima según la orientación femenina o masculina. FAMILIAS OLFATIVAS	HOMBRE		MUJER	
Florales	madera, mu		dehídico, clavel, frutal, jazmín, usgo, muguete, rosa violeta, erosa, naranjo, verde.	
Cítricos	Aromático		Aromático	
Aromáticos		Acuático, agreste, fresco, helecho		
Amaderados		Acuático, aromático, Chipre, especiado, floral almizcle.		
Chipres		Floral, frutal		
Orientales	Especiado, helecho, madera		Especiado, floral, madera, vainilla	

Fuente: FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional. p. 14.

#### 2.12. Determinación de alcohol

Los alcoholes se clasifican en tres clases: primarios, secundarios y terciarios, y son usados comúnmente en la perfumería, se utilizan métodos especiales para su determinación analítica.

Para alcoholes primarios y secundarios el método estándar es el de la esterificación usando anhídrido acético con acetato de sodio como catalizador. Este método es utilizado por la asociación de aceites esenciales de Estados Unidos. Consiste en poner 10mL de alcohol, 10mL de anhídrido acético y 1 gr de acetato de sodio anhidro, en un equipo de condensación a reflujo durante una hora, enfriar y desconectar el equipo y pasar la mezcla a un separador que contiene 5mL de aqua destilada, agitar cuidadosamente y separar la fase acuosa de la aceitosa. En un vaso de precipitados poner carbonato de sodio diluido con aqua y agregar la fase aceitosa para llevarla a la alcalinidad añadiendo una gota de fenolftaleína.<sup>27</sup>

técnico cosméticos de imitación. https://tesis.ipn.mx/bitstream/handle/123456789/969/1150\_2004\_ESIQIE\_SUPERIOR\_ROLDA N SOTO ZUNIGA.pdf?sequence=1&isAllowed=y. Consulta: julio de 2020.

32

<sup>27</sup> ROLDAN GARCÍA, Patricia; SOTO LOZADA, Teresa; ZUÑIGA GARCÍA, Rodrigo. Estudio elaboración de perfumes

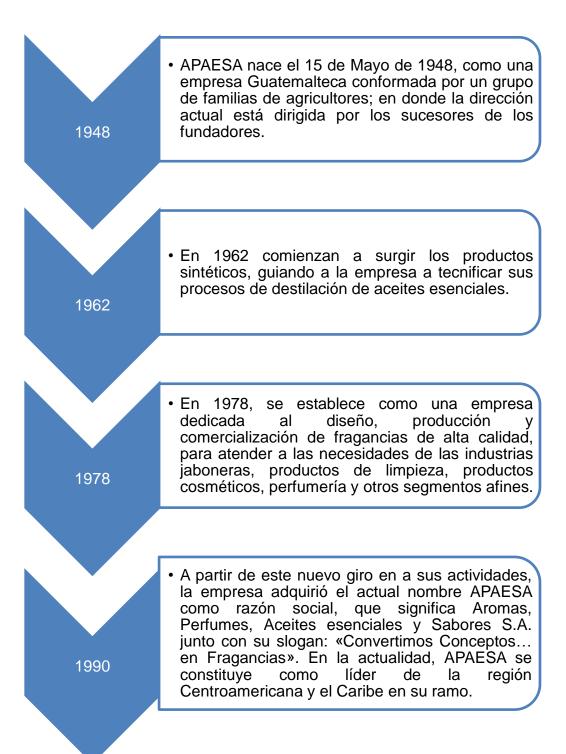
Normativa RTCA 71.03.45.07, Concentración de compuestos, Guatemala Norma Técnica 13-2009

Tabla VI. Cantidades de alcohol

Compuesto	Concentración
Alcohol	70 %
Dimeticona	48 gramos por 200 litros de alcohol etilico

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

Figura 8. Árbol genealógico de fragancias en Guatemala, APAESA



# Continuación de la figura 8.

· Joint Venture con Premiere. 2001 Inician a fabricar fragancias de contratipo. 2011 Se empieza a trabajar con un grupo internacional de Perfumistas Senior. 2012 • Ampliación de el repertorio a 8 000 fragancias. 2014 • Innovación en otra línea de producto con la fragancia en polvo "Powder Scent". 2015 Apertura de agencia de APAESA en El Salvador. • Implementación de un departamento de investigación de mercados y tendencias mundiales. 2016 •Se inicia la fabricación de «Disper Scent» para la industria de latex. •Inauguración de nuevo laboratorio de I+D. lugar donde la tecnología e innovación inspiran la creación y desarrollo de fragancias. 2017

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

# 3. DISEÑO METODOLÓGICO

### 3.1. Variables

El tipo de variables manejadas en el diseño de investigación y evaluación, se basan en la dependencia e independencia de cada variable.

# 3.1.1. Variables independientes

- Capacidad del tanque
- Densidad
- Viscosidad

Tabla VII. Variables relacionadas al proceso

Variable	Unidad
Capacidad de tanque	$m^3$
Densidad	$\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$
Viscosidad	kg
	m * s

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

# 3.1.2. Variables dependientes

Son variables delimitadas por el diseño final del tanque, bajo los criterios de dimensionamiento del tanque de agitación, el diseño del agitador y diseño mecánico del impulsor.

Tabla VIII. Variables relacionadas al proceso de respuesta

Variable	Unidad			
Tanque de	Tanque de agitación			
Altura del tanque	m			
Diámetro externo del tanque	m			
Espesor de deflector	m			
Agitad	dor			
Diámetro del agitador	m			
Altura de paleta del agitador	m			
Diámetro de paleta del agitador	m			
Tipo de agitador	Agitador de paleta recta 1 configuración			
Impulsor				
Velocidad del aspa	r.p.m			
Potencia del agitador	kW (hp)			

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

# 3.2. Delimitación de campo de estudio

El estudio se limita a dos distintas áreas de trabajo:

### Estudio de mercado

Barberia Willy, 13 calle zona 12

### Muestreo de laboratorio

Laboratorio de Calidad, WEAREINK S.A., km 30,5 ruta al pacifico, Parque Industrial Zeta La Unión Bodega 42-43 Amatitlán, Guatemala.

# Evaluación de operación e instalación final del equipo

0 avenida A 48-96 zona 11, Col. Castañas Villa Nueva.

# 3.3. Recursos humanos disponibles

A continuación, se detalla el recurso humano disponible para la realización del trabajo de investigación.

# Investigador

William Geovanni López Melgar

Estudiante de la Escuela de Ingeniería Química de la Facultad de Ingeniería de la Universidad de San Carlos de Guatemala.

# Asesor de investigación

Gerardo Ordoñez

Ingeniero Químico, catedrático del curso de Química 3, Química 4, Ecología, laboratorios de química 3, 4, análisis Cualitativo, Cuantitativo, Orgánica 1 y 2 de la Escuela de Ingeniería Química de la Facultad de Ingeniería de la Universidad de San Carlos de Guatemala.

#### Fabricante

Jorge Mario Ramírez Martínez.

Tornero y soldador industrial.

# 3.4. Recursos materiales disponibles

Constituye el espacio físico, equipo utilizado tanto para la elaboración y planeación como para las pruebas de producto final; y materiales utilizados en todo el proceso de construcción y evaluación de operación.

Tabla IX. Recursos materiales de materia prima

Materia Prima				
	Solución base de loción			
Etanol				
Contratipo No. 7				
Propilenglicol				
Colorante				
Agua desmineralizada				
Aditivos				
Glicerina				
Dimeticona copoliol				

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

Tabla X. Recursos materiales de equipo

Equipo		
Sistema de mezclado		
Tanque de agitación		
Agitador		
Aspas		
Válvula de salida producto terminado		
Válvula de purga		
Análisis fisicoquímico		
Picnómetro		
Balanza de humedad		
Balanza analítica		
Computadora		
Refractómetro		
Potenciómetro		

Continuación de la tabla X.

Equipo			
Cristalería			
Beacker			
Probeta			
Varilla de agitación			

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

# 3.5. Técnica cualitativa o cuantitativa

Las variables de análisis son medibles y cuantificables, por lo tanto, es una técnica cuantitativa.

Tabla XI. Técnicas cuantitativas de variables de tanque de agitación

Variable	Unidades S.I.	Tipo	Instrumento de medición
Capacidad del	$m^3$	Preliminar	N/A
tanque de			
agitación			
Dimensiones del	m	De cálculo	Metro
sistema de			
agitación			
Número de	Adimensional	De cálculo	N/A
Reynolds			
Potencia de	kW (hp)	De cálculo	N/A
agitador			

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

Tabla XII. Técnicas cuantitativas de variables formulación de loción

Variable	Unidades	Tipo	Instrumento de
	S.I.		medición
Densidad	kg/m³	De respuesta	Picnómetro
Viscosidad	kg m * s	De respuesta	Viscosímetro
Porcentaje de	Adimensional	Preliminar	Alcohómetro
alcohol			

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

Tabla XIII. Técnicas cualitativas de variables formulación de loción

Variable	Unidades	Tipo	Instrumento de
	S.I.		medición
Color	N/A	De respuesta	N/A
Olor	N/A	De respuesta	N/A

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Word 365.

# 3.6. Recolección y ordenamiento de la información

Se detalla en forma de diagrama de flujo, el procedimiento a seguir para la obtención de los resultados para el sistema de mezclado, así como para la formulación de la loción de afeitar.

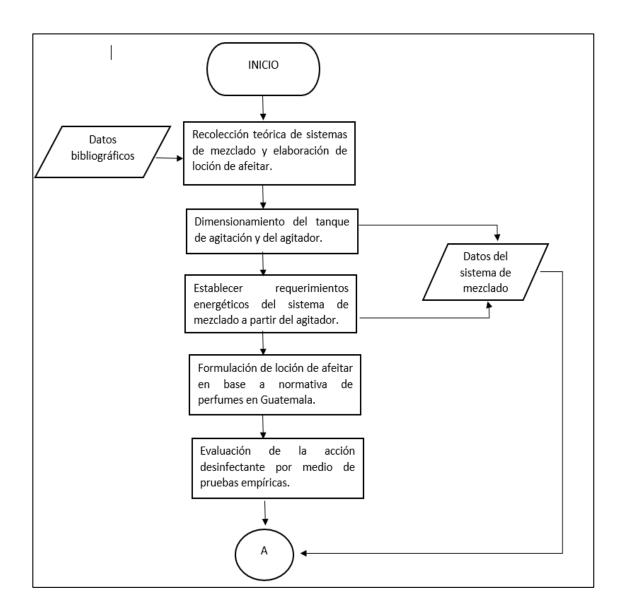
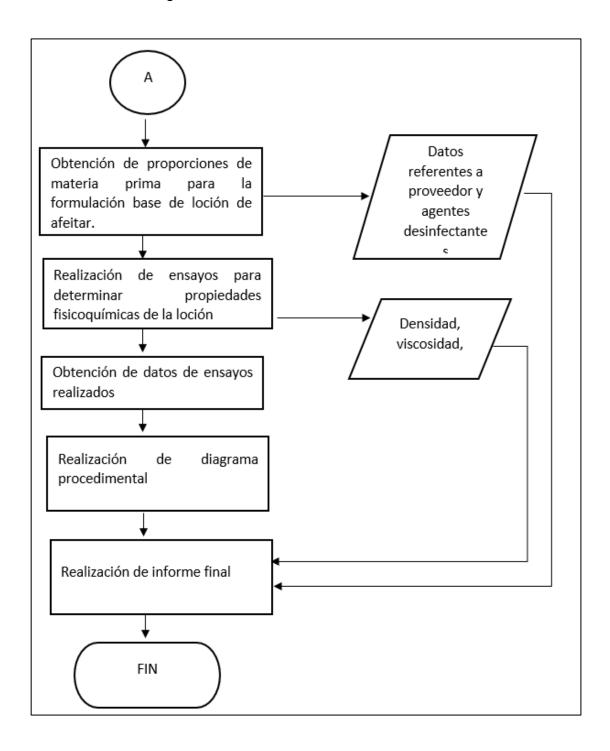


Figura 9. Recolección de la información

### Continuación de la figura 9.



Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Visio 2019.

### 3.7. Tabulación, ordenamiento y procesamiento de la información

Se presenta la tabulación y ordenamiento de datos de ensayos físicos y químicos que se realizaran.

Tabla XIV. Ensayos de densidad

Repetición	Densidad (kg/m^3)			Promedio en tanque	
	Fabricación	Fabricación en		en	
	laboratorio		Tanque		
1	876,0		876,1		876,28
2	876,0		875,9		
3	876,2		877,2		
4	876,2		876,2		
5	876,1		876,0		

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Excel 365.

Tabla XV. Ensayos refractómetros

Repetición	Índice de re	Promedio en	
	Fabricación en	Fabricación	tanque
	laboratorio	en Tanque	
1	1,37	1,38	1,388
2	1,37	1,39	
3	1,38	1,39	
4	1,37	1,39	
5	1,37	1,39	

Tabla XVI. Ensayos de viscosidad

Repetición	Visco	Viscosidad (cP)		
	Fabricación laboratorio	en Fabricación en Tanque	tanque	
1	25	25	25	
2	25	25		
3	25	25		
4	25	25		
5	25	25		

Tabla XVII. Validación de equipo

Repetición	Al	Promedio en tanque	
	Fabricación laboratorio	en Fabricación en Tanque	
1	70	71	71,2
2	70	72	=
3	70	71	
4	70	71	
5	71	71	

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Excel 365.

#### 3.8. Análisis estadístico

Se realiza un análisis estadístico para la evaluación de la tendencia de los resultados obtenidos con relación a los parámetros establecidos en la investigación.

#### Tabla XVIII. Análisis de variables

VARIABLES INDEPENDIENTES					
VARIABLE			SÍMBOLO UNIDA		DADES
Capacio	lad del tanque		V		$m^3$
D	ensidad		ρ	kg	g/m <sup>3</sup>
Vis	scosidad	μ		kg m – s	
	VARI	ABLES	DEPENDIENTES	3	
VARIABLE			SÍMBOLO UNIDADES		DADES
Número de Reynolds			N <sub>Re</sub> Adimensional		ensional
RELACIÓN ENTRE VARIABLES: $\rightarrow N_{Re}^{\cdot} = f(\mu, \rho, V)$					
FACTORES Capacidad del tanque Densidad Viscosidad		NÚMERO DE F	FACTORES	3	
NIVELES	NIVELES Lecturas		NÚMERO DE	NIVELES	1
NÚMERO DE TRATAMIENTOS			3 X 1 = 3		

Ecuación No. 8 N = 
$$\frac{Z_{\alpha/2} P Q}{E^2}$$
  
Donde:

N = número de repeticiones

 $Z_{\alpha/2} = \ factor \ confiabilidad$ 

P = probabilidad de éxito

Q = probabilidad de fracaso E = error de estimación

Utilizando un nivel de confianza del 95 %, el cual corresponde a un nivel de significancia del 5 % y con un error de estimación del 20 %.

$$N = \frac{(1,96)^2(0,95)(0,05)}{(0,20)^2} = 4,56 \approx 5$$

REPETICIONES POR TRATAMIENTO 5

TOTAL, DE UNIDADES EXPERIMENTALES = 5 X 3= 15

Tabla XIX. Descripción estadística para la medición densidad

Análisis estadístico densidad			
Media	876,28		
Error típico	0,23537205		
Mediana	876,1		
Moda	#N/D		
Desviación	0,52630789		
estándar			
Varianza de la	0,277		
muestra			
Curtosis	4,12842602		
Coeficiente de	1,98782765		
asimetría			
Rango	1,3		
Mínimo	875,9		
Máximo	877,2		
Suma	4 381,4		
Cuenta	5		
Mayor (1)	877,2		
Menor (1)	875,9		

Tabla XX. Descripción estadística para la medición de índice de refracción

Análisis estadístico índice de			
refracción			
Media	1,388		
Error típico	0,002		
Mediana	1,39		
Moda	1,39		
Desviación	0,00447214		
estándar			
Varianza de la	0,00002		
muestra			
Curtosis	5		
Coeficiente de	-		
asimetría	2,23606798		
Rango	0,01		
Mínimo	1,38		
Máximo	1,39		
Suma	6,94		
Cuenta	5		
Mayor (1)	1,39		
Menor (1)	1,38		

Tabla XXI. Descripción estadística para la medición de porcentaje de alcohol

Análisis estadístico porcentaje		
de alcoh	ol	
Media	71,2	
Error típico	0,2	
Mediana	71	
Moda	71	
Desviación	0,4472136	
estándar		
Varianza de la	0,2	
muestra		
Curtosis	5	
Coeficiente de	2,23606798	
asimetría		
Rango	1	
Mínimo	71	
Máximo	72	
Suma	356	
Cuenta	5	
Mayor (1)	72	
Menor (1)	71	

### 4. **RESULTADOS**

Tabla XXII. Diseño geométrico del tanque de agitación

Dimensionamiento del tanque			
Capacidad 0,1 m <sup>3</sup>			
Diámetro	0,45m		
Altura	0,70m		
Deflectores	0,0375 m		

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Excel 365.

Tabla XXIII. Diseño mecánico del sistema de agitación

Especificaciones del sistema de agitación			
Diámetro de eje del	0,015 m		
agitador			
Altura del aspa al	0,15 m		
fondo			
Altura del aspa	0,03 m		
Longitud del aspa	0,0375 m		
Diámetro del aspa	0,15 m		
Potencia del rotor	0,55 hp		
Voltaje del rotor	110 V AC		
Tiempo de mezclado	15 min		

Tabla XXIV. Validación operación de equipo

Índices	Fabricación	Fabricación	Rango de	Normativa
	en	en tanque	aceptabilidad	RTCA
	laboratorio			71.03.45.07
Porcentaje	70,200 %	71,200 %	70-80 %	70,000 %
de alcohol				
Porcentaje	0,016 %	0,016 %	0-1 %	<1,000 %
de glicerina				
Porcentaje	7,000 %	7,000 %	5-10 %	5,000 %
de				
contratipo				
Tiempo de	15 min	15 min	10-20min	N/A
agitación				

Tabla XXV. Caracterización fisicoquímica de loción de afeitar

Caracterización fisicoquímica			
Viscosidad	0,025Pa * s		
Densidad	$876,28 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$		
Índice de	1,388		
refracción			

Tabla XXVI. Evaluación económica de construcción de tanque de agitación

Evaluación Económica	
Costo de equipo	Q 7 903,73
Costo de	Q 1 545,27
fabricación (70 L)	
Utilidad por lote	Q 1 004,50
(70L)	
Tiempo de	1,51 años
recuperación de	
inversión	
Vida útil del	10 años
equipo	

### 5. INTERPRETACIÓN DE RESULTADOS

Se diseño un tanque mezclador para la elaboración de loción de afeitar, a partir de distribuciones geométricas y especificaciones mecánicas de agitación, para luego construir y evaluar su funcionamiento por validaciones y comparaciones entre fabricaciones realizadas a nivel laboratorio y fabricaciones producidas en la planta piloto.

El volumen de producción se determinó a partir de un estudio de mercado realizado en la Barberia Willy, donde se recolectaron los datos de 120 clientes, entre los cuales se dividieron entre jóvenes menores a 15 años (45 clientes) y mayores a 15 años (77 clientes), ya que ellos cuentan con crecimiento de bello facial, representando nuestro nicho de mercado. Se les pregunto cuál es el producto de mayor interés, del cual el 70,1 % respondió que era la Loción de afeitar, se consultó cual era la presentación de mayor interés y el 90,1 % indico que era en contenedores de 1 Litro y el precio más accesible para los clientes se encuentre entre un rango de Q30,00 – Q40,00. Con estos datos se proyectó el promedio de ventas y el consumo diario, para determinar una producción periódica de 70 litros.

El diseño geométrico sin sobredimensionamiento y el sistema de agitación se basa en las proporciones típicas de Warren McCabe en su libro de *Operaciones Unitarias de Ingeniería Química* "para el diseño estándar de turbina, en un sistema de agitación de líquidos miscibles"<sup>28</sup>.

<sup>&</sup>lt;sup>28</sup> MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. p. 263.

Los criterios de diseño para el dimensionamiento de la altura del tanque mezclador fue basado en dos criterios: la protección del mezclador, ya que al ser un sistema cerrado se evitan los derrames, pero el sobre dimensionamiento protege el motor del contacto con el fluido y para el mejor aprovechamiento del material, ya que en proyecciones a futuro se planeaba realizar producciones de mayor volumen y tanto por aprovechar el mismo equipo, el espacio disponible y la lámina de acero inoxidable adquirida, ya que el material sobrante por convenio se lo quedaría el tornero fabricante; para ello se tomó el criterio de agregar el 25 % del volumen, afectando directamente a la relación entre altura (0,55) y diámetro (0,45) igual a 1,22. La sección cónica se diseñó bajo los criterios técnicos de Sinnot en el Diseño de tanques mezcladores de acero inoxidable permitiendo un drenaje total, la no acumulación de residuos en el fondo y ergonomía para el envasado del producto final; la relación entre en fondo del tanque y la altura del aspa sobre el diámetro del tanque se basó en las proporciones de E/Dt=1/3, dando así una altura de la sección cónica de 0,15m; al implementar todos estos factores y las dimensiones calculadas se obtiene una altura total igual a 0,7 m y diámetro del tanque de 0,45 m.

El tanque de agitación debe satisfacer los requerimientos mecánicos para lograr la producción de la loción de afeitar que cumpla con las características deseadas. El diseñó del tanque de agitación se realizó para una capacidad máxima de 100 L, en un sistema cerrado con el fin de eliminar perdidas de materia prima por evaporación, salpicaduras u otros en la tapa del sistema.

El tanque es fabricado en acero inoxidable 304, el cual se seleccionó a partir de dos criterios, normativas centroamericanas RTCA 71,03.49:08 Buenas Prácticas de Manufactura para laboratorios fabricantes de productos cosméticos inciso 7 el cual especifica las generalidades de todo producto que su consumo final es el contacto humano debe estar fabricado en acero inoxidable; el segundo

criterio es el diseño de equipo, se utiliza acero por su vida útil, por el bajo peso ya que permite ser portátil, por limpieza y desinfección, por resistencia a altas y bajas temperaturas, por el soporte a la humedad y la corrosión y porque sus paredes lisas lo mantienen libre de contaminantes.

La loción de afeitar producida es una mezcla de etanol, glicerina, propilenglicol, contratipo y colorante. Para mantener un equilibrio en la conservación del aroma por contratipo y el aroma a alcohol se formuló a un porcentaje del 7 %, el cual permite estar en un intervalo entre una colonia ligera y una *Eau Cologne* ya que garantiza el olfato familiar al cliente y la seguridad de tener un agente desinfectante en la formulación. La glicerina favorece a la conservación del aroma del agente y del porcentaje de alcohol en la piel, a su vez hidrata y suaviza la piel; la glicerina por sus grupos hidroxilos penetra la piel y permite retener el agua. El propilenglicol es un solvente del contratipo, aroma, ya que ayuda a la disolución en el medio acuoso y de alcohol, asegurando que este se encuentre distribuido de manera uniforme en toda la solución. La loción de afeitar producida debe de cumplir con las características fisicoquímicas de la tabla XXIV.

Los cálculos teóricos para el diseño geométrico del tanque de agitación basados en las proporciones típicas de McCabe demuestran una altura igual al diámetro en fabricaciones óptimas. Dentro del tanque se incluyen deflectores para evitar la formación de vórtices. El tanque se diseñó para estar a una altura de 1,375m sobre el nivel del suelo, para permitir realizar un envasado por gravedad. Al aprovechar la forma cónica de la base del tanque, la válvula de globo como descarga, permite obtener un flujo controlable a nivel de las manos del operador, el cual no realiza un esfuerzo físico por agacharse ni levantar cargas.

El sistema mecánico de agitación necesario para el mezclado de líquidos miscibles requiere de una paleta cóncava para líquidos de baja viscosidad y un motor monofásico, este seleccionado con fines de instalación y movilización ya que utiliza voltaje 110V. El sistema se diseñó a partir de la Ecuación No. 14 del número de Reynolds de un líquido en un tanque de mezclado, para luego localizar el Número de Potencia en el apéndice 12 a partir de las variables ya definidas, tipo de turbina y Numero de Reynolds, así finalmente evaluarlo en la Ecuación No.2 del Número de potencia, despejando la potencia requerida; dando como resultado esquematizado en la muestra de cálculo 8,3 y 8,4, para la fabricación de loción de afeitar se requiere de una potencia mínima de 0,212 kW (0,286 hp).

En la tabla XXVI muestra la evaluación económica de la construcción del tanque de agitación la cual se obtiene a partir de una proyección de ventas y costos, tanto fijos como variables, por la fabricación del tanque como inversión inicial y por la producción de un lote, esto realizado en la muestra de cálculo 8,5 y 8,6. La inversión inicial del tanque de agitación y el sistema de mezclado se analizó por utilidades netas obtenidas por litro de fabricación, dentro de la evaluación se consideraron las fluctuaciones del precio de materia prima y el costo del consumo energético. El costo del equipo se recupera al alrededor de 551L en ventas, los cuales se obtienen al realizar 8 lotes de producción de 70 L cada uno.

La validación del equipo se basa en la caracterización fisicoquímica del producto terminado fabricado en el tanque mezclador, comparado a las propiedades de una loción de afeitar con la misma fórmula realizada en el laboratorio de la empresa WEAREINK, y ambas fabricaciones son evaluadas a los requerimientos del RTCA 71.03.45.07, donde el intervalo mínimo para el alcohol como agente desinfectante es 70 %, glicerina menor al 1 % y contratipo

del 5 % para clasificarlo como colonia ligera, el cual se valida y se cumple en la formula base de la loción fabricada.

Al realizar un análisis estadístico de los datos obtenidos en la caracterización fisicoquímica, se obtienen rangos cerrados menores a 1,5, demostrando que la evaluación es un proceso preciso.

Las varianzas de los resultados demuestran un valor mínimo, demostrando que los datos no se desvían de la media acercando nuestro comportamiento de forma simétrica entre sí, con un comportamiento predecible, con rangos de proceso aceptables.

#### **CONCLUSIONES**

- El diseño, construcción y validación del equipo se realizó a partir de la producción de loción de afeitar con componentes bases como alcohol etílico, contratipo, propilenglicol, colorante, glicerina y agua desmineralizada, para luego evaluar sus propiedades fisicoquímicas y el funcionamiento operativo del equipo.
- 2. El diseño geométrico del tanque de agitación a nivel de planta piloto, requiere de una capacidad de 70L para satisfacer la demanda proyectada y un sobredimensionamiento para una capacidad máxima de 100L, con una altura de 0,7m, y un diámetro de 0,45m.
- El sobredimensionamiento se realizó por optimización de recursos, protección del sistema de agitación y proyecciones de fabricaciones de mayor volumen.
- 4. El diseño mecánico del sistema de agitación demuestra una altura igual al diámetro de 0,45m en fabricaciones óptimas de 70L, y para fabricaciones máximas de 100 L una altura de 0,7m.
- 5. Se cuenta un motor de 0,55 kW (0,74hp) el cual cubre la potencia requerida y garantiza el funcionamiento para fluidos con mayor viscosidad.

- 6. La fabricación realizada cumple con las características fisicoquímicas requeridas por los estándares de viscosidad, densidad e índice de refracción, establecidos a nivel laboratorio.
- 7. La evaluación económica del tanque de agitación crea utilidades a partir de un año y medio, proyectando 8,5 años de utilidades netas y con valor de salvamento.
- 8. El funcionamiento del equipo y la formula base de fabricación, cumplen con la normativa RTCA 71.03.45.07 al permanecer en los rangos permisibles y aceptables de reactivos.

#### **RECOMENDACIONES**

- Controlar que la fuente energética este en buen estado, sea constante, no fluctuante y cumpla con el amperaje requerido, ya que puede disparar en activador magnético, al cual deberá reactivarse y modificarse manualmente al amperaje necesario.
- Lavar para un buen mantenimiento del equipo, después de cada uso y verificar que los acoples de válvulas estén en buen estado y no requieran de cambio de empaque.
- Mezclar previamente para un proceso eficaz y de buena disolución, el alcohol, glicerina, propilenglicol y contratipo, luego agregar el agua y por último el colorante.
- 4. Mantener la fabricación de un lote con la misma concentración de alcohol, ya sea 95 % o 96 %, evitando un recalculo en la formulación.
- 5. Mantener el equipo cubierto para que no entren contaminantes u oxido de metales ajenos al acero inoxidable 304 que puedan crear un foco de corrosión.
- 6. Promover la venta a mayor escala ya que el equipo está diseñado y es capaz de operar 12 horas al día, sin provocar daño al motor o el sistema de agitación.

7. Utilizar el mismo equipo de validación tanto en resultados de laboratorio como en fabricaciones realizadas, para asegurar ensayos repetitivos.

### **BIBLIOGRAFÍA**

- CABALLERO GIMÉNEZ, Damiris; HEREDIA RUDECINDO, Daniela; GARCÍA GÓMEZ, Valeria; GILABERT SELLÉS, Arturo; MARTORELL BETANZO, Sara; VÁZQUEZ FRANCO, David. Esencias y fragancias. [en línea]. <a href="https://es.calameo.com/read/004573803f8b0d09bf1b2">https://es.calameo.com/read/004573803f8b0d09bf1b2</a>. [Consulta: mayo de 2020].
- FLORIÁN MIGUEL, Astrid Joselyn. Elaboración y análisis sensorial de tres perfumes que contienen extractos de plantas de producción nacional. Trabajo de graduación de Química Farmacéutica. Facultad de Ciencias Químicas y Farmacia. Universidad de San Carlos de Guatemala. 2016. 85 p.
- FREIRE, Luis. Diseño y simulación de un tanque mezclador de 10 000 gal para la elaboración de aceites lubricantes. [en línea]. <a href="http://www.dspace.espol.edu.ec/xmlui/bitstream/handle/12345678">http://www.dspace.espol.edu.ec/xmlui/bitstream/handle/12345678</a>
   9/36620/D-CD88467.pdf?sequence=-1&isAllowed=y>. [Consulta: mayo de 2020].
- GEANKOPLIS, Christie. Procesos de transporte y operaciones unitarias.
   3ª ed. México: CECSA, 1998. 1024 p.

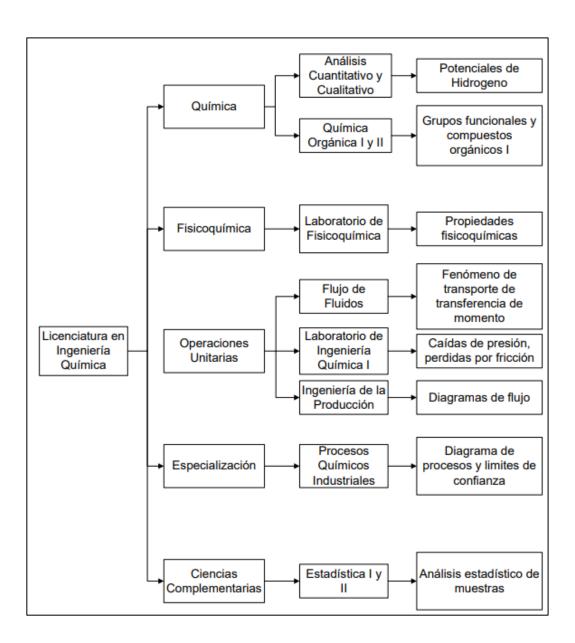
- MARÍA CRISTINA, Gaitan. Tuberías y accesorios. [en línea].
   <a href="http://educacion.sanjuan.edu.ar/mesj/LinkClick.aspx?fileticket=cf">http://educacion.sanjuan.edu.ar/mesj/LinkClick.aspx?fileticket=cf</a>
   VQDSZ6KHI%3D&tabid=678&mid=1743>. [Consulta: junio de 2020].
- 6. MCCABE, Warren. Operaciones Unitarias de Ingeniería Química. 7ª ed. México: McGraw-Hill, 2007. 1212 p.
- 7. PERRY, Robert. *Manual del ingeniero químico.* 6ª ed. México: McGraw-Hill, 1992. 525 p.
- 8. RAXÓN DÍAZ, Eddie Haroldo. *Diseño de un sistema de mezclado para la producción de suavizantes de la industria textil.* Trabajo de graduación de Ing. Química. Facultad de Ingeniería. Universidad de San Carlos de Guatemala. 2013. 103 p.
- 9. ROLDAN GARCÍA, Patricia; SOTO LOZADA, Teresa; ZUÑIGA GARCÍA, Rodrigo. Estudio técnico en la elaboración de perfumes cosméticos de imitación. [en línea]. <a href="https://tesis.ipn.mx/bitstream/handle/123456789/969/1150\_2004\_ESIQIE\_SUPERIOR\_ROLDAN\_SOTO\_ZUNIGA.pdf?sequence=1">https://tesis.ipn.mx/bitstream/handle/123456789/969/1150\_2004\_ESIQIE\_SUPERIOR\_ROLDAN\_SOTO\_ZUNIGA.pdf?sequence=1</a> &isAllowed=y>. [Consulta: julio de 2020].
- 10. TECHPRESS. Desde el mortero y el almirez a las micras: historia del mezclado de ingredientes. [en línea]. <a href="https://techpress.es/desde-el-mortero-y-el-almirez-a-las-micras-una-breve-historia-del-mezclado-de-ingredientes/">https://techpress.es/desde-el-mortero-y-el-almirez-a-las-micras-una-breve-historia-del-mezclado-de-ingredientes/</a>. [Consulta: mayo de 2020].

11. WOOD, James. *Plantas de producción más inteligentes con la Industria*4,0. [en línea].
<a href="https://www.interempresas.net/Robotica/Articulos/194568-Plantas-de-produccion-mas-inteligentes-con-la-Industria-40.html">https://www.interempresas.net/Robotica/Articulos/194568-Plantas-de-produccion-mas-inteligentes-con-la-Industria-40.html</a>.

[Consulta: mayo de 2020].

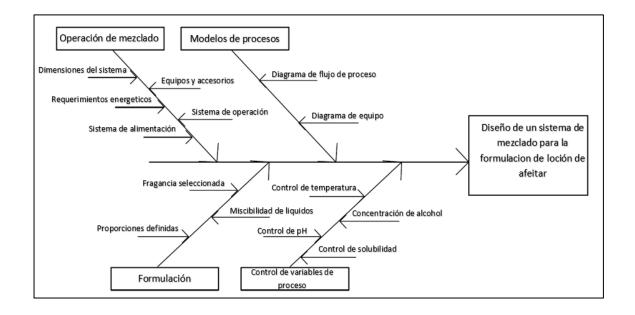
### **APÉNDICES**

Apéndice 1. Tabla de requisitos académicos



Fuente: elaboración propia, empleando Visio 2016.

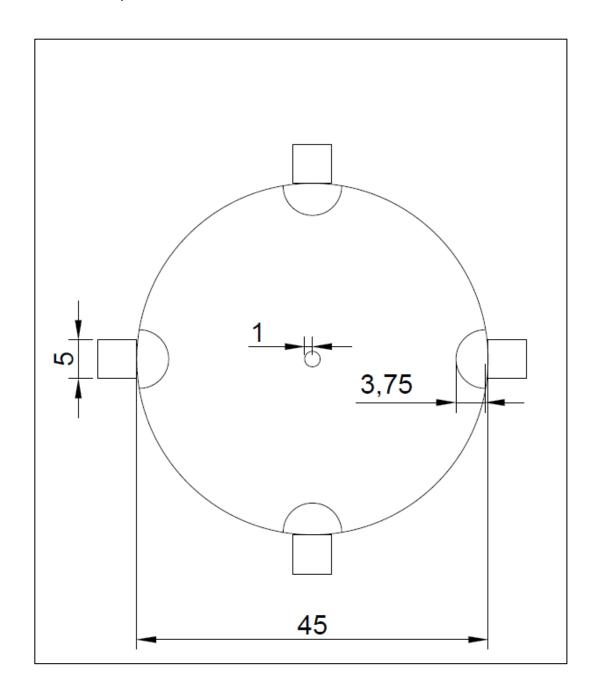
Apéndice 2. Diagrama de Ishikawa y/o árbol de problemas



Fuente: elaboración propia, empleando Visio 2016.

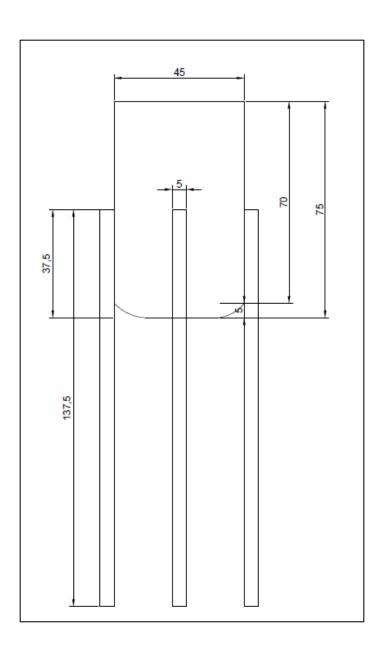
Apéndice 3. Planos y diseño tanque mezclador

# Vista superior



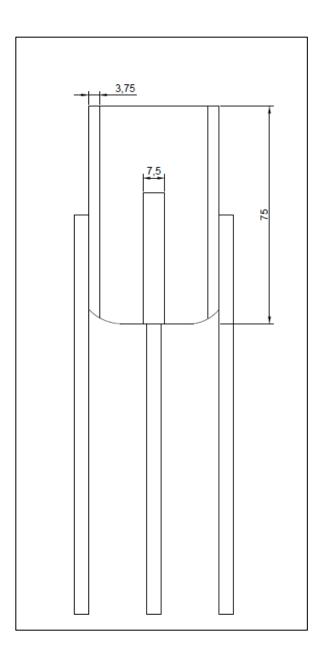
# Continuación del apéndice 3.

# Vista lateral



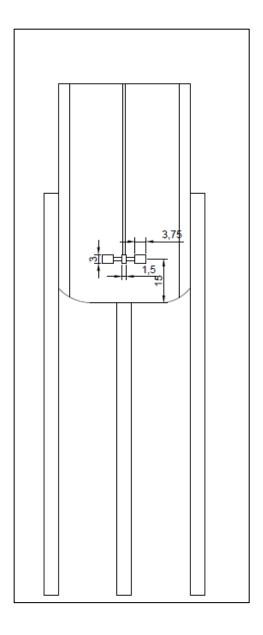
# Continuación del apéndice 3.

## Vista interior corte vertical



## Continuación del apéndice 3.

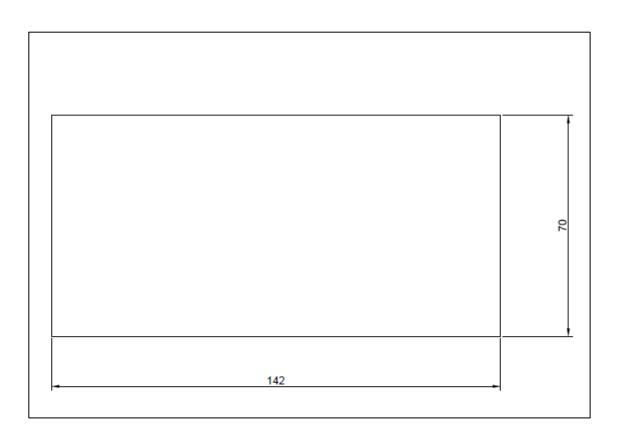
Vista interior de sistema de agitación



Fuente: elaboración propia, empleando AutoCAD 2018.

## Apéndice 4. **Áreas**

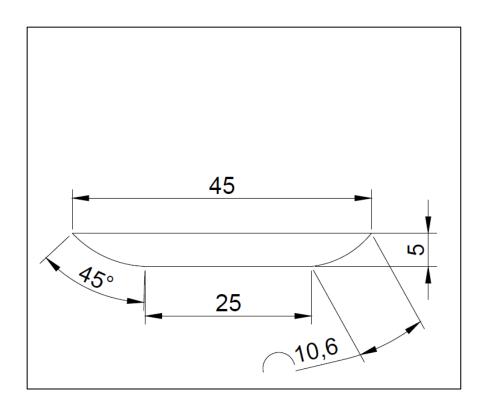
Área superficial cilíndrica



- $\circ$  ÁREA = 0,994m<sup>2</sup> = 1540,7 pulg<sup>2</sup> = 10,7 pies<sup>2</sup>
- o LARGO = 70 cm = 27,56 pulgadas = 2,3 pies
- O ANCHO = 142 cm = 56 pulgadas = 5 pies

### Continuación apéndice 4

Área superficial segmento cónico

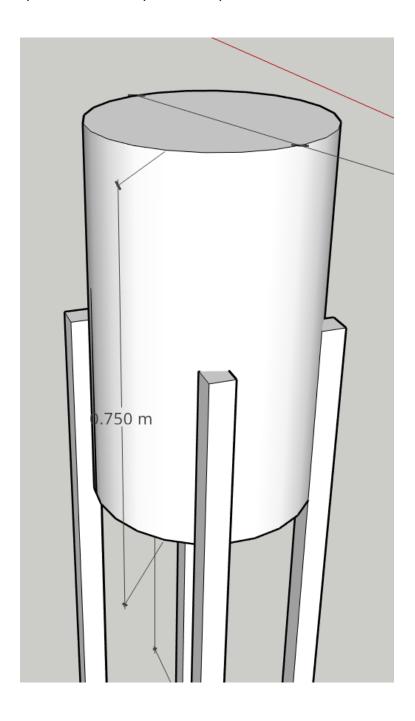


- Área = 0,28 m^2 = 427,34 pulg^2 = 2,97 pies^2
- O Diámetro = mayor45 cm = 18 pulgadas = 1,5 pies
- o Diámetro = menor25 cm = 10 pulg = 0,82 pie
- $\circ$  Angulo = 45°
- $\circ$  Longitud = de arco10,6 cm = 4,17 pulg = 0,34 pies

Fuente: elaboración propia, empleando AutoCAD 2018.

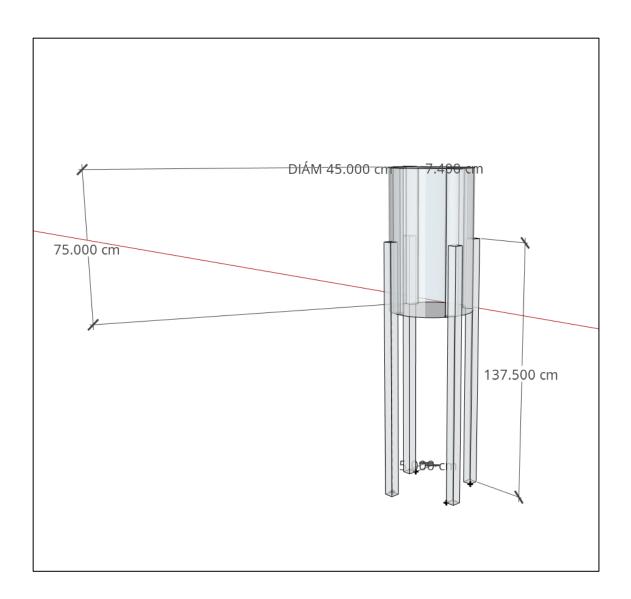
Apéndice 5 Tanque agitador en 3D

Vista superficial del cuerpo del tanque



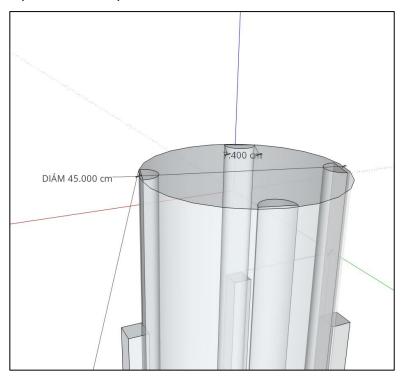
# Continuación del apéndice 5.

Vista de perfil de tanque mezclador



# Continuación apéndice 5

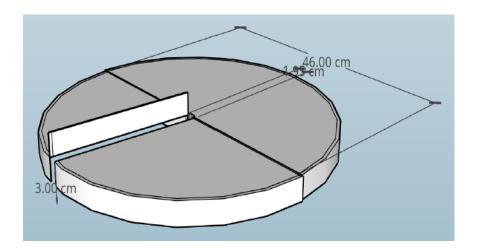
Vista superior de tanque mezclador



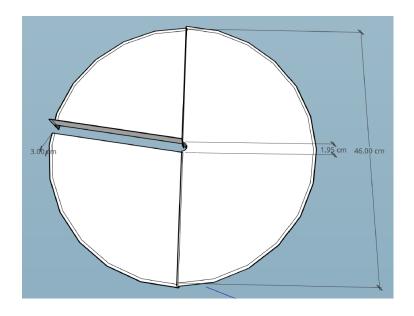
Fuente: elaboración propia, empleando AutoCAD 2018.

# Apéndice 6 Tapadera

# Vista superficial de tapadera



# Vista superior de tapadera



Fuente: elaboración propia, empleando AutoCAD 2018.

Apéndice 7. Resumen de costos

COSTO	CANTIDAD	PRECIO INDIVIDUAL	TOTAL
	COSTOS	FIJOS	
	EQU	IPO	
Motor de inducción Monofasico 0,55hp 1ONJ56	1	Q 950,00	Q 950,00
Agitador con varilla y hélice acero inoxidable 1/8	1	Q 750,00	Q750,00
Coplin reductor para agitador en acero inoxidable	1	Q 650,00	Q 650,00
Cable TSJ 2X14	6m	Q 6,75	Q 40,50
Espiga 2P+1 15A 125V con abrazadera	1	Q 8,50	Q 49,00
Arrancador magnético 12-18A	1	Q 284,00	Q 284,00
Castigador 3/8 Acero inoxidable Allen	6	Q 2,00	Q 12,00
Tornillo 8"25-1,25 Allen	4	Q 1,50	Q 6,00
Tornillo 3/8*1 ¾ Acero inoxidable	8	Q 6,25	Q 50,00
Tuerca 3/8 Acero inoxidable	8	Q 1,00	Q 8,00
Washa 3/8 Acero inoxidable	4	Q 0,50	Q 2,00
Roldana 3/8 Plana A.I	12	Q 0,75	Q 9,00

Apéndice 8. Resumen de costos

Codo 1 1/4" 304 1"	1	Q 13,00	Q 13,00
Codo 1 1/4 " 304 1,25"	1	Q 15,00	Q 15,00
Adaptador para manguera rosca ½" 20bar	1	Q 16,00	Q 16,00
Tee rosca ½" SS316L	1	Q 18,00	Q 18,00
Tapon hexagonal SS316L 2"	1	Q 70,00	Q 70,00
Niple cedula 40 SS304 2X3"	1	Q 37,00	Q 37,00
Niple cedula 40 SS304 ½" X 4	1	Q 12,00	Q 12,00
Copla reforzada Cedula 40 SS304 ½X2"	1	Q 8,00	Q 8,00
Niple cedula 40 SS304 ½" X2"	1	Q 6,00	Q 6,00
Codo 90° SS316L NPT ½"	1	Q 14,00	Q 14,00
Tapon rosca Macho SS316L ½"	1	Q 10,00	Q 10,00
Valvula de compuerta rosca NPT ½" 16bar SS316L	1	Q 310,00	Q 310,00
Adaptador Acero inoxidable 304-P 1/4X1"	1	Q 170,12	Q 170,12

Apéndice 9. Resumen de costos

Abrazadera Acero inoxidable 304 redondo 5/8" 27"	1	Q 67,00	Q 67,00
Abrazadera Acero inoxidable 304 redondo 1X1/4" 1,38"	1	Q 16,00	Q 16,00
Abrazadera Acero inoxidable 304 redondo 1X1/2" 1,63"	1	Q 25,00	Q 25,00
Electrodo 254 Acero inoxidable 1/4X1"	1	Q 31,11	Q 31,11
Lamina acero inoxidable 430 PVC 3,0mm X4X8	1	Q 1 155,00	Q 1 155,00
Corte y doblez de lámina 1/8	N/A	Q 750,00	Q 750,00
Mano de obra soldadura, ensamblado, montaje	N/A	Q 2 350,00	Q 2 350,00
Costo Total de equipo			Q 7 903,73
COSTO FIJO DE PROD			
Mano de obra de operación y consumo eléctrico.	Dia	Q 100,00	Q100,00
Total, costos fijos			Q100,00
COSTOS VARIABLES			
Alcohol etílico (95 %)	51,570 L	Q 11,89	Q 613,17
Contratipo No.7	3,500 L	Q 165,00	Q 577,50

Fuente: elaboración propia, empleando Microsoft Excel 365.

Apéndice 10. Resumen de costos

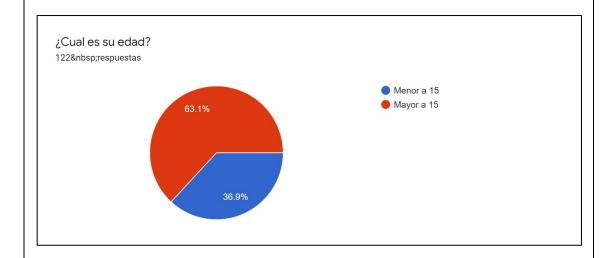
Propilenglicol	0,223 L	Q 39,00	Q 8,70
Colorante	0,007 L	Q 5,00	Q 0,40
Glicerina	1,120 L	Q 15,00	Q 16,80
Agua desmineralizada	13,570 L	Q 10,00	Q 135,70
Etiquetas	100	Q 0,93	Q 93,00
Total, costos variables	70,000 L		Q 1 445,27

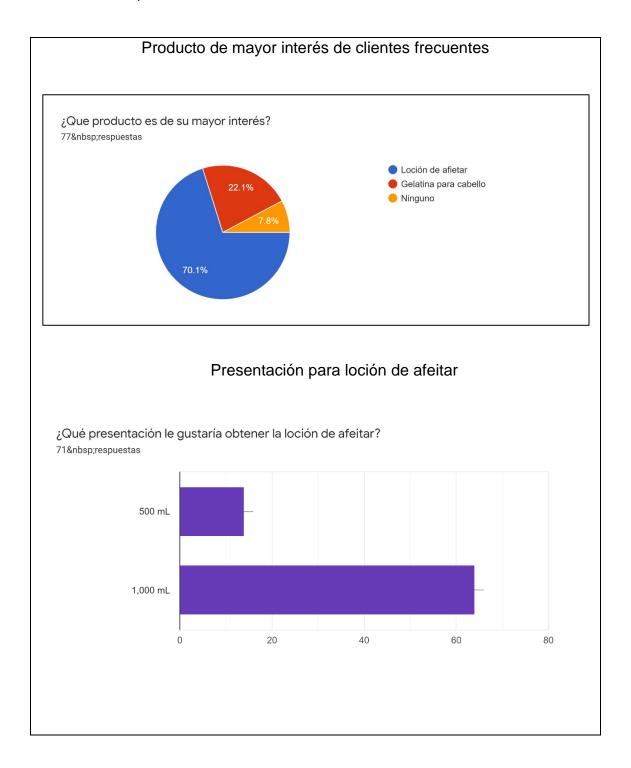
#### Apéndice 11. Estudio de mercado

Se realizo un estudio de mercado a través de una encuesta a los clientes de la barbería Willy, 13 calle zona 12, en la semana 2/03/2020-07/03/2020, para determinar el producto de interés de los clientes frecuentes, se determinó el producto de mayor interés, la presentación del producto y el precio accesible para los clientes.

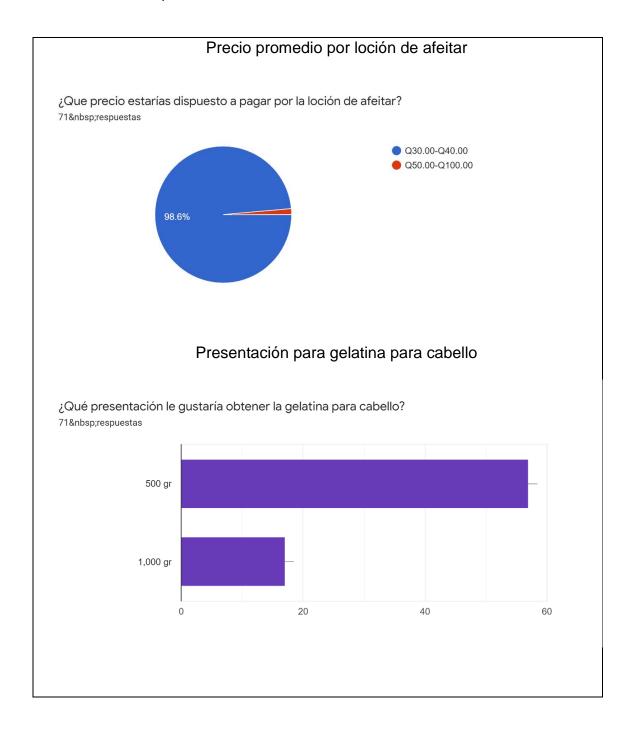
Los resultados obtenidos son los siguientes:

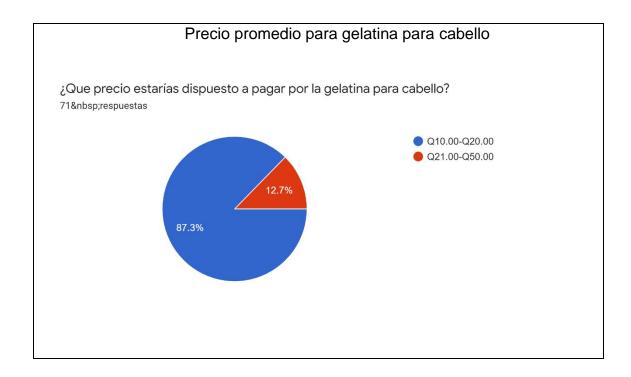
#### Promedio de edad de clientes frecuentes





### Continuación de apéndice 11





#### Apéndice 12 Muestra de cálculo

### • Proporciones Típicas de Diseño

El diseño geométrico del tanque se basa en las principales proporciones típicas de diseño, obtenidas de Warren McCabe en su libro de "Operaciones Unitarias de Ingeniería Química" (p.263), para determinar sus dimensiones:

$\frac{Da}{Dt} = \frac{1}{3}$	$\frac{0,15}{0,45} = \frac{1}{3}$	Da: Diámetro del aspa	0,15 m
$\frac{E}{Dt} = \frac{1}{3}$	$\frac{0,15}{0,45} = \frac{1}{3}$	Dt: Diámetro del tanque	0,45 m
$\frac{H}{Dt} = 1$	$\frac{0,45}{0,45} = 1$	H: Altura del fluido	0,45 m
$\frac{W}{Da} = \frac{1}{5}$	$\frac{0,03}{0,15} = \frac{1}{5}$	E: Altura del aspa sobre el tanque	0,15 m
$\frac{j}{Dt} = \frac{1}{12}$	$\frac{0,0375}{0,45} = \frac{1}{12}$	W: Altura del aspa	0,03 m
$\frac{L}{Da} = \frac{1}{4}$	$\frac{0,0375}{0,15} = \frac{1}{4}$	L: Longitud del aspa	0,0375 m
		J: Anchura del deflector	0,0375m

La altura de la sección cilindrica del tanque se determinó por un sobredimensional del 25 % del volumen de producción nominal.

$$\begin{split} V_{nominal} &= 70 L = 0.07 m^3 \\ \textbf{Ecuación No. 9} \ V_{sobredimensionado} &= 1.25*(0.07 m^3) = 0.0875 m^3 \\ \textbf{Ecuación No. 10} \ V_{cilindro} &= \pi*h*r^2 \\ 0.0875 m^3 &= \pi*h*(0.225)^2 \\ h &= 0.55 m \end{split}$$

La altura total del tanque se toma del sobredimensionamiento del tanque y de la la altura de la sección cónica en la base del tanque.

Ecuación No. 11 H = 
$$h_{sección \ cilindrica} + h_{sección \ cónica} = 0.55m + 0.15m$$
  
H = 0.7m

### • Áreas Superficiales del tanque

Las áreas superficiales del tanque se dividieron en 2 grupos, el área cilíndrica del tanque calculada de forma plana y la base calculada de forma cocina, por drenaje total, facilitar la limpieza y ergonomía del equipo.

**Ecuación No. 12** Area superifical cilindrica = 
$$2*\pi*r*h = \pi*D*h$$
 A. S. C =  $\pi*0.45m*0.70m = 0.099m^2$  Radio mayor =  $R=0.225m$  Radio menor =  $R=0.125m$  Altura de inclinación =  $R=0.05m$ 

Por facilitud de corte, equipo disponible para doblado, refinado y valvulas d disponible en el mercado se define el radio menor y angulo de inclinación.

$$\begin{split} & \textbf{Ecuaci\'on No. 13} \text{ Area superficial conica} = \pi * [s * (R + r) + R^2 + r^2] \\ & A. \text{ C.} = \pi * [0.05\text{m} * (0.225\text{m} * 0.125\text{m}) + 0.225\text{m}^2 + 0.125\text{m}^2] = 0.26\text{m}^2 \\ & \text{Por reuso de material, se utilizo un area de } 0.28\text{m}^2. \end{split}$$

Numero de Reynolds

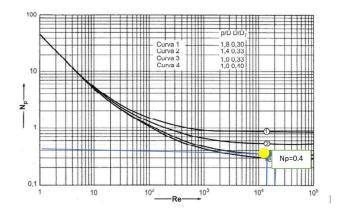
Ecuación No. 14 
$$N_{Re} = \frac{Da^2 * N * \rho}{\mu}$$
  
 $D_a = Diametro del agitador = 0,15m$ 

$$N = r. p. m. = \frac{1\ 200 rev}{s} = \frac{20,00 rev}{s} \ (\text{Ecuación No. } 15)$$
 
$$\rho = \text{Densidad} = 876,28 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$$
 
$$\mu = \text{Viscosidad} = 0,025 \text{Pa} * S$$
 
$$N_{Re} = \frac{0,15^2 \text{m} * \frac{20,00 rev}{\text{s}} * \frac{876,28 \text{kg}}{\text{m}^3}}{\frac{0,025 \text{kg}}{\text{m} * \text{s}}} = 15\ 773,04$$

#### Numero de Potencia

El número de potencia se obtiene de la intersección entre el número de Reynolds y la Curva 3 del grafico de Sinnot, la cual relaciona el diámetro del aspa con el diámetro total, siento esta 1/3 del aspa, nos da como resultado un Np=0,4

#### Numero de potencia de trabajo



Fuente: SINNOT, Ray. Diseño en Ingeniería Química. p. 653.

Ya que se instalo un activador magnetico, este cuenta con un variador de frec el cual se comporta de la siguiente manera:

Ecuación No. 15 r. p. 
$$m = \frac{120 * f}{p}$$

f = Frecuencia de suministro (60Hz)

Numero	de	r.p.m reales	Rev/seg
polos			
6		1 200	20,00
8		900	15
10		720	12

**Ecuación No. 15** 
$$P = Np * \rho * N^3 * Da^5 = 0.4 * \frac{876,28kg}{m^3} * \frac{20,00rev^3}{s} * 0,15m^5$$
  
= 212,93 Watts

$$P = 0.286 \text{ hp}$$

#### Utilidad neta

**Ecuación No. 16** Costo de Produccion = Costos fijos + Costos variables = Q 100,00 + Q1 445,27 = Q1 545,27

$$\frac{\text{C. P}}{70 \text{ L}} = \frac{\text{Q1 545,27}}{70 \text{ L}} = \frac{\text{Q22,08}}{\text{L}}$$

**Ecuación No. 17** Precio de venta = 
$$\frac{\text{C. P}}{\text{%utilidad}} = \frac{\text{Q22,08}}{\text{0,6308}} = \text{Q35,00}$$
Precio de venta  $\frac{\text{Q35,00}}{\text{L}}$ 

Utilidad = Precio de Venta - Costo variable = **Q14**. **35** 

# • Tiempo de recuperación de inversión

Utilidad por unidad = Q14,35

Unidades vendidas para recuperar inversion = 
$$\frac{Q7\ 903,73}{Q\ 14,35}$$
 = 550,78 = 551 L

Ventas diarias 1L

**Ecuación No. 18** Tiempo de recuperacion 
$$=$$
  $\frac{\text{Unidades totales}}{\text{Ventas diarias}} = \frac{551 \text{ L}}{1 \text{ L}}$   
 $= 551 \text{ dias}$ 

### **ANEXOS**

Anexo 1. Costos de equipo (Costos fijos)

RECI	BO DE CAJA		00027		The Table	
(Z	DIA	MES 3	OÑA ZOZI	NI	T: 7744107-9	
Non	nbre:					
Dire	cción:					
		١	NIT.:			
CANT		DESCR	IPCION		VALOR	
7	Motor	3/4 419	1700 pp	w da	Q 950,5	
	de cil	0	icero inc	ridable	Q 1850.5	1
_	Monta	je den	notor elec	trico	Q 300.3	
-	Agitad acero	broxid	varille Lable	len	Q 750.5°	1
-	Coplinagita	a redi	n ace	Para		1
1	ETRAS:	dable		OTAL Q.	Q650!	00

Fuente: Multiservicios Hidráulicos.

### Anexo 2. Costo cableado

DOCUMENTO TRIBUTARIO ELECTRONICO
C E L A S A DE TODO EN ELECTRICIDAD
Celasa, Ingenieria y Equipos, S.A. ANT 159916-7 CALZADA AGULLAR BAIRES 10-86 Z,11 COLONIA EL PROGRESO GUATEMALA GUATEMALA
FACTURA Serie: 80100E6A Numero: 1503413465 Numero de Autorizacion 80100E6A-5990-4409-8159-10E4E15F290E
Fecha: 09/04/2021
DATOS DEL COMPRADOR N.I.T.: 7714575-5 Nombre: GRUPO BEBIDAS ANTIQUA, SOCIEDAD ANONIMA Direction: 5 CALLE PONIENTE 3
V1136 MAGDIEL ROMERO 16706449 09:23:21
DESCRIP CANT P.U. P.TOTAL
CSJ03 6 6.75 40.50 CABLE TSJ 2X14 (METRO) ESP12 1 8.50 8.50
ESPIGA DE HULE 2P+T 15A 125V CON ABRAZADERA 'EAG LE' Total : 49.00
CUARENTA Y NUEVE QUETZALES EXACTOS
SUJETO A PAGOS TRIMESTRALES Agente de Retencion del IVA
DATOS DEL CERTIFICADOR NIT : 5640773-4 GUATEFACTURAS SOCIEDAD ANONIMA
DATOS ADICIONALES Numero de Acceso
Serie Admin C104 M Numero Admin 7228
Revise la mercaderia antes de letirarse
No se accidan devoluciones d'antes de 5 dias de envela la factura. La mercader a rigno por menta riego
del comprador 7 m
Ahora mas facil y Ange lame a 1741
OFICINAS CENTRALES : V230-7777  www.celasa.com.gt ventas@celasa.com.gt
www.tacebook.com

Fuente: Celasa.

# Anexo 3. Costo equipo eléctrico

									RA CAMBIARIA	
	OMBRE GRUPO B	EBIDAS ANTIGUA, S	S.A.					SERIE: 75		
DI N	RECCION FRAIJAI	E	t	)	ME		2021	NÚMERO	: 3425386817	
/ T	7714575-5	X P. OPDEN		00	S	04	0 2021	FC1_0000	NO REALIZADO POR	
	23 TARJ		DE COMITICA	11099 DESCRI	08/04	4/2021			JUANDA NITARIO TOTAL	
	(	ESPACHADO A	THACEN'		0	RIC	SIN			
TOTAL EN LETR	to devengará		SUJETO	A PAGOS T	TZALES	S CON C	00/100			284.00
Despúes del vencimien	to devengará	ACEPTADA L	SUJETO	A PAGOS T	TZALES	S CON C	00/100		S. TOTAL	284.00 490156-9

Fuente: Generando soluciones eléctricas

Anexo 4. Costo tornillos

TORNILLOS				CAMBIARIA	
	COSETTE ANAITE, PIN	TO MUÑOZ	HOMERO BIE		
TECNI TORNILLOS PINTO	NIT: 830275-8		SERIE: 3678	9341	
11 Avenida 9-85 Zona 12 Reformita Gutemala.	Guatemala Syahoo com		DOCUMENTO TRI		RONICO
Tel: 2472-1505, Telefax: 2440-6902, E-mail: to	orniiospinto@yarioo.com		TEL	the character of the ch	
NOMBRE: GONZALO BARRIOS			NIT		
DIRECCION: CIUDAD	POR CAJA FO	RMA DE PAGO: CON 0	FECHA:	20 / mar. / 2021	
VENDEDOR JUAN CARLOS	PORCAJA	TOTAL COLUMN SOL	PRECIO U.	I IVA	TOTAL
CANT.   CODIGO	ADOR 3/8*3/8 INOX ALLEN	R/O	2.00	1.44	12.00
	25-1.25 ALLEN C/CILIN. MI		1.50	0.72	6.00
***POR CADA CHEQUE RECHAZADO SE C			MBIOS NI DEVOLUCION	ES"	
· · SUJET	OBRA Q. 100.00***	ALES**	TOTAL Q		18.00
OTAL EN LETRAS:	O A PAGOS TRIMESTRA	F)COMPRADOR ACEPT	TOTAL Q		18.00
OTAL EN LETRAS:	O A PAGOS TRIMESTRA unica factura cambiaria r el ultimo saldo insolut correspondiente, si el cu s condiciones de esta f	F)	ANTE O endoso de Tecni-Torn ercadería que acepta hen el pago acepta recarg	villos Pinto, aber recibido gos de	18.00
OTAL EN LETRAS: DIECIOCHO QUETZALES EXACTOS **  Dias se servira(N) Ud(Es), pagar por esta or el valor total por la que esta se extiende o po entera satisfaccion conforme a la descripcion reves del "Amensual El comprador acepta la la ciudad de Guatemala. La mercaderia viaja p	O A PAGOS TRIMESTRA unica factura cambiaria r el ultimo saldo insolut correspondiente, si el cu is condiciones de esta f or cuenta y riesgo del co	F)	O endoso de Tecni-Tornercaderia que acepta han el pago acepta recepta	iillos Pinto, aber recibido gos de os tribunales	
OTAL EN LETRAS: DIECIOCHO QUETZALES EXACTOS **  Dias se servira(N) Ud(Es), pagar por esta i or el valor total por la que esta se extiende o po entera satisfaccion conforme a la descripcion reres del % mensual. El comprador acepta la	O A PAGOS TRIMESTRA unica factura cambiaria r el ultimo saldo insolut correspondiente, si el ci is condiciones de esta fi or cuenta y riesgo del ci robante de pago.	F)COMPRADOR ACEPT girada libre de protesto a la orden o que aparezca por concepto de n omprador incurriese en el atraso o actura y renuncia al fuero de su d omprador.	TOTAL Q o endoso de Tecni-Torriercaderia que acepta he ne el pago acepta recargomicilio y se somete a l 78DC01-01E8-4408-8E1	iillos Pinto, aber recibido gos de os tribunales	
OTAL EN LETRAS: DIECIOCHO QUETZALES EXACTOS **  : Dias se servira(N) Ud(Es), pagar por esta in el valor total por la que esta se extiende o po entera satisfaccion conforme a la descripcion erera del "mensual. El comprador acepta la la ciudad de Guatemala. La mercaderia viaja pu u compra es al contado esta factura es un compo u compra es al contado esta factura es un compo un compra es al contado esta factura es un compo esta factura e	O A PAGOS TRIMESTRA  unica factura cambiaria r el ultimo saldo insolut correspondiente, si el ci s condiciones de esta fo or cuenta y riesgo del ci robante de pago era cancelada	COMPRADOR ACEPT  COMPRADOR ACEPT  girada libre de protesto a la orden o que aparezca por concepto de n omprador incurriese en el atraso e actura y renuncia al fuero de su d comprador.  Numero de Autorizacion 36	TOTAL Q o endoso de Tecni-Torriercaderia que acepta he ne el pago acepta recargomicilio y se somete a l 78DC01-01E8-4408-8E1	iillos Pinto, aber recibido gos de os tribunales	

Fuente: Tornillos pinto.

Anexo 5. Costo tuercas

TECNI TORNILLOS PINTO NIT: 830275-8 SERIE 11 Avenida 9-85 Zona 12 Reformita Gutemala, Guatemala NUMER					NUMERO DTE: 2590265096  SERIE: 65491169  NUMERO INTERNO: 9599  DOCUMENTO TRIBUTARIO ELECTRONICO			
NOMBRE: GONZALO BARRIO DIRECCION: CIUDAD	os			TEL: NIT:	7744107-9			
VENDEDOR JUAN CARLOS H	HECHO POR CAJA	FORMA DE PAGO: CON 0		RECIO U.	3 / mar. / 2021	TOTAL		
CANT. CODIGO  1 1 1180CH38134 1 TUDH18838 4 WAP18838 8 ROLP18838 ****POR CADA CHEQUE RECHAZA.	TORN 3/8*1 3/4 INOX HI TUERCA 3/8* INOX RIO WASHA 3/8* INOXIDAB ROLDANA 3/8* PLANA I	18-8 HEX E D.PRESION NOXIDABLE	MBIOS NI DEVO	6.25 1.00 0.50 0.75	3.00 0.48 0.24 0.72	25.00 4.00 2.00 6.00		
	* SUJETO A PAGOS TRIN	MESTRALES**						
OTAL EN LETRAS: TREINTA Y SIETE QUETZALES EXAC	TOS **	F)COMPRADOR ACE	PTANTE	OTAL Q.	na Dinto	37.00		
OTAL EN LETRAS:  TREINTA Y SIETE QUETZALES EXAC  Dias se servira(N) Ud(Es), pagar p.  rel valor total por la que esta se extier  ntera satisfacción conforme a la descrese del "mensual. El comprador a  a ciudad de Guatemala. La mercaderi.	TOS **  oor esta unica factura can nde o por el ultimo saldo cripcion correspondiente, acepta las condiciones de a viaja por cuenta y riesç	F)COMPRADOR ACE  COMPRADOR ACE  abiaria girada libre de protesto a la orden  insoluto que aparezca por concepto de m  si el comprador incurriese en el atraso o  esta factura y reunucia al fuero de su di  jo del comprador.	PTANTE o endoso de Te nercaderia que a en el pago acept omicilio y se so	cni-Tornillo cepta habe a recargos mete a los	er recibido de tribunales	37.00		
DTAL EN LETRAS: TREINTA Y SIETE QUETZALES EXAC  Dias se servira(N) Ud(Es), pagar p. et valor total por la que esta se extier intera satisfaccion conforme a la descres del "mensual. El comprador a a ciudad de Guatemala. La mercaderi o compra es al contado esta factura es u	TOS **  por esta unica factura can nde o por el ultimo saldo riripcion correspondiente, acepta las condiciones de la viaja por cuenta y riesç un comprobante de pago.	F)COMPRADOR ACE inbiaria girada libre de protesto a la orden insoluto que aparezca por concepto de m , si el comprador incurriese en el atraso o e esta factura y renuncia al fuero de su di jo del comprador.  Numero de Autorizacion: 65	PTANTE o endoso de Te nercaderia que a en el pago acept omicillo y se so 491169-9A64-4F	cni-Tornillo cepta habe a recargos mete a los	er recibido de tribunales B7E49809953	37.00		
OTAL EN LETRAS:  REINTA Y SIETE QUETZALES EXAC  Dias se servira(N) Ud(Es), pagar p.  el valor total por la que esta se extier  ntera satisfacción conforme a la descre  sed el "mensual El comprador a  a ciudad de Guatemala. La mercaderi.	TOS **  oor esta unice factura can ide o por el ultimo saldo cripcion correspondiente, acepta las condiciones di a viaja por cuenta y riesç un comprobante de pago. e considera cancelada	F)COMPRADOR ACE  COMPRADOR ACE  abiaria girada libre de protesto a la orden  insoluto que aparezca por concepto de m  si el comprador incurriese en el atraso o  esta factura y reunucia al fuero de su di  jo del comprador.	PTANTE o endoso de Te nercaderia que a en el pago acept omicillo y se so 491169-9A64-4F	cni-Tornillo cepta habe a recargos mete a los	er recibido de tribunales B7E49809953	37.00		

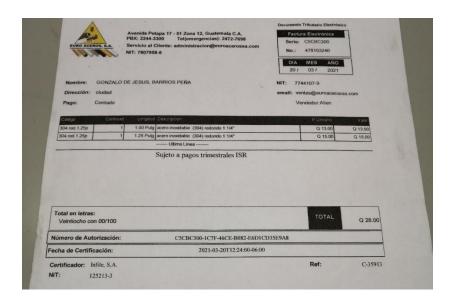
Fuente: Tornillos pinto.

Anexo 6. Costo roldana

		NILLOS PIN	COSETTE ANAL	TE, PINTO MUÑOZ	NUMERO DTE	: 11	196903095	
		NILLOS PINTO	NIT: 8302	75-8	SERIE:	31100	D41	
	11 Avenida	@-85 Zona 12 Reformi	ita Gutemala, Guatemala		NUMERO INTI		9955	
/	Tel: 2472-13		2, E-mail: tornillospinto@yaho	o.com	DOCUMEN		UTARIO ELECTR	ONICO
	NOMBRE:	GONZALO BAR CIUDAD	RIOS			TEL:	7744107-9	
	VENDEDOR	JUAN CARLOS	HECHO POR CAJA	FORMA DE PAGO: CON 0	FECH	IA:	27 / mar. / 2021	
	CANT.	CODIGO			PRECI	OU.	IVA	TOTAL
	4	T1880H38114	TORN.3/8*1 1/4 INOX HEX I			4.00	1.92	16.00
	4	TUOH18838 ROLP18838	TUERCA 3/8" INOX R/O 18- ROLDANA 3/8" PLANA INO			0.75	0.46	3.00
1	POR CAI	DA CHEQUE RECHA	ZADO SE COBRA Q. 100.00**  * SUJETO A PAGOS TRIN		AMBIOS NI DEVOL	UCIONES	5	
	AL EN LETRA	S: UETZALES EXACTO	os ··	F)COMPRADOR ACEPT		AL Q.		23
A en	el valor total p ntera satisfacc es del % m	or la que esta se ex ion conforme a la d ensual. El comprad	ktiende o por el ultimo saldo descripcion correspondiente	nbiaria girada libre de protesto a la orden insoluto que aparezca por concepto de e , si el comprador incurriese en el atraso e esta factura y renuncia al fuero de su d po del comprador.	nercaderia que ace en el pago acepta	epta hab recargos	er recibido s de	
Sisu	compra es al c	contado esta factura	es un comprobante de pago.	Numero de Autorizacion: 31	100D41-4757-4AB	7-A5E4-	658B9BCB7C9A	
Sisu	compra es al c	redito esta factura n	no se considera cancelada	Fecha Y Hora de Certificac	ion: 2021-03-27T09	14:26.7	64-06:00	
Sino	esta amprada	por su respectivo re	cibo de caja.					
				OR: MEGAPRINT, S.A. NIT: 5051	0004			

Fuente: Tornillos pinto.

Anexo 7. Costos accesorios



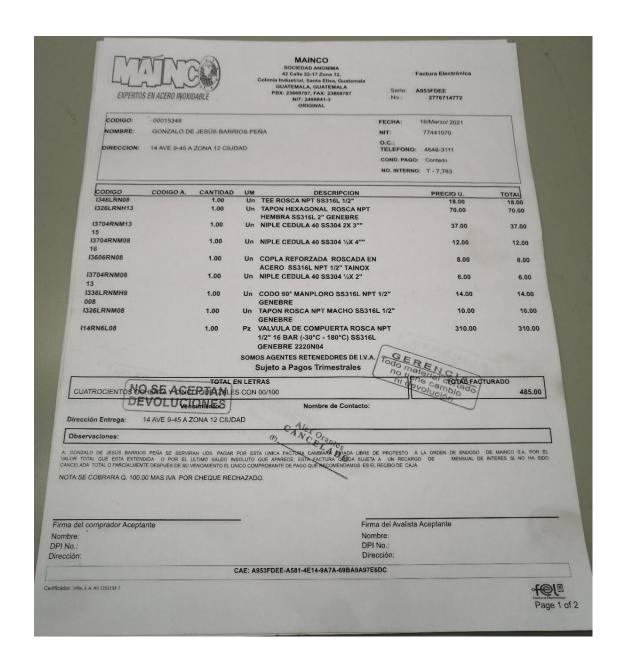
Fuente: Euro Aceros.

Anexo 8. Costo adaptador manguera



Fuente: expertos en acero inoxidable.

Anexo 9. Costo codos y accesorios



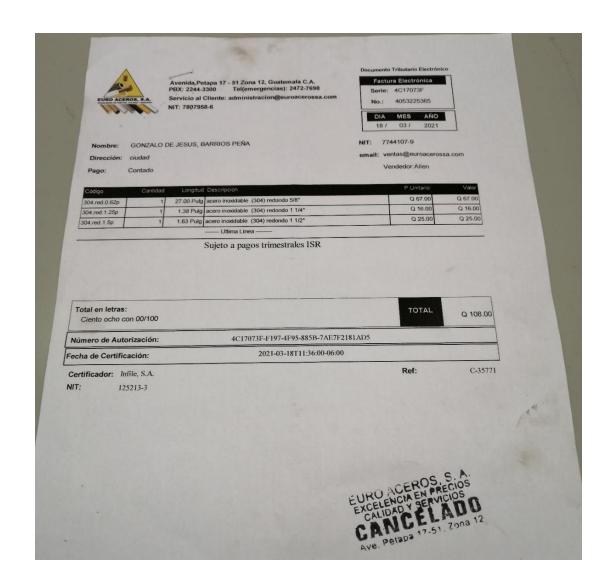
Fuente: expertos en acero inoxidable.

Anexo 10. Costo válvula

	EMPRENA COMERCIAL E INDUSTRIAL ACEROS SUCCOS S.A.  AV. PETAPA 17-78 ZONA 12 GUATEMALA GUATEMALA  SERIE: EB			1846562223		
	HECHO POR	1		P.O. No.:	CONDICIONES	5
	0	TIDAD	DESCRIPCION		The second secon	DTAL
			CAI	CELA	00	
*	* AUTORIZADO PAG	GO DIRECTO ISR RES	DLUCION 530227012014	11**	_	
	**,					
TOTAL EN LETE	AS: ** CIENTO SETEN	TA QUETZALES CON 12/100 *	*		TOTAL Q.	170.12
	38-6E10-4DAF-9D6E-DF6		AN DEVOLUCIONES		IOS ENTE PARA CONTR	OL INTERNO 51077

Fuente: Aceros Suecos.

Anexo 11. Costos abrazadera



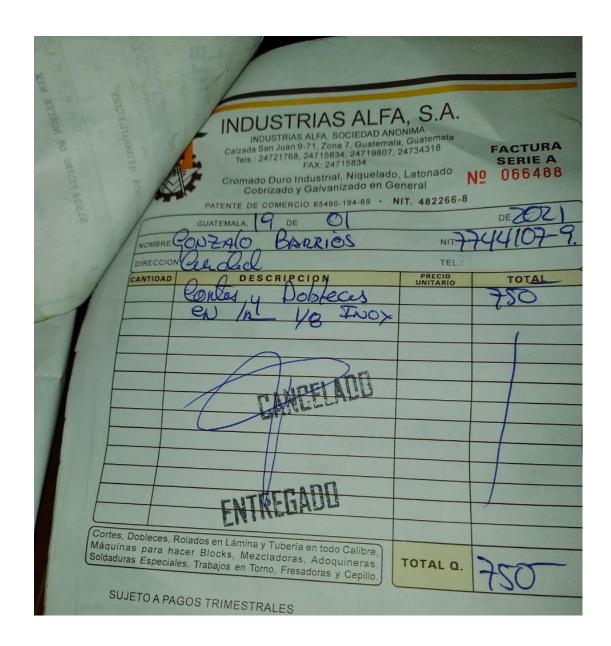
Fuente: Euro Aceros.

Anexo 12. Costo conector

NIT: 33920-2  PA  NOMBRE: GONZALO BARRIOS.	ACEROS SUECOS, S.A. COMERCIAL E INDISTRIAL ACEROS SUECOS S. TAPA 17-78 ZONA 12 GUATEMALA GUATEMALA PEX: 2210-2100 FAX 2472-7821 Email: asuecos@rdlepira.com www.nispira.com TENTE DE COMERCIO ECI-3553-428-11	SERIE: ASFS1 NUMERO: 42 HORA: 12:0	73490181	
DIRECCION: CIUDAD		P.O. No.:	CONDICIONES	
HECHO POR	DESCRIPCION		CONTADO  ITARIO TOTAL	1
800. CANTIDAD  01 1 10 2:	54 INOX 304-P 1/4x1*	ICELAD	31.1	
* * AUTORIZADO PAGO DIRECTO		.41* *	-	
* * AGENTES RE  TOTAL EN LETRAS: ** TREINTA Y UNO QUETZALES CO	TOTAL Q.	31.11		
UUID: ASF51F8C-FEB8-4905-B78A-9FE86CE3E104	ACEPTAN DEVOLUCION		OS ENTE PARA CONTROL IN	TERNO 51733

Fuente: Aceros Suecos.

Anexo 13. Costo corte y doblez



Fuente: Industrias Alfa.

Anexo 14. Costo de lamina



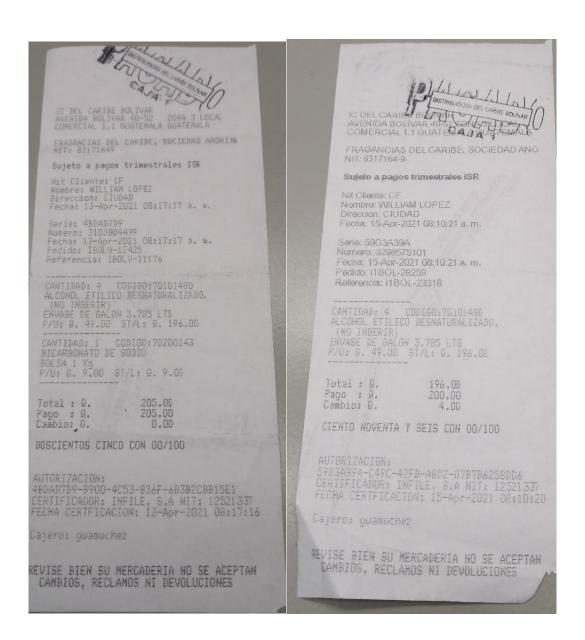
Fuente: AB Industrial.

Anexo 15. **Etiquetas de envase** 

```
CONTACTENDOS, 5. A.
MAJADAS
NIT 443688-7
27 Avende 5-80, Zone 11, Parque
Comercial "Las Majadas", Local 8
TELÉPONOS, 23846884-2705766
GUATEMALA, GUATEMALA
Parquerela, Lithuras, 214.03
              Referencia Interna: FEL02
             38105
Cajero 151
Caja ME
         Caja ME
Factura No. 920471056
SERIE 2C985338
FECHA 10/may /2021
NIT 10122192 4
NOMBRE WILLIAM LOPEZ
DIRECCIÓN CIUDAD
Cod/Ciente 10122192
Condición de paga CONTADO
           Condición de pago CONTADO
     Descripción
 | Descripción | Total |
| 010935-05 | IMPRESIÓN COLOR / FULL COLOR CARTA |
| ADHESIVO | TRANSPARENTE |
| 3 | 8.50 = 25.50 |
| 010035-03 | IMPRESIÓN COLOR / FULL COLOR CARTA |
| ADHESIVO BLANCO | 5.50 = 67.50 |
| Artículos | 2.33.00 |
 Artículos Q 93.00
TOTAL Q 93.00
TARJETA CREDOMATIC Q.93.30
CAMBIO 0.00
    "SUJETO A PAGOS TRIMESTRALES"
ABIÉRTO 24 HORAS
                       Errona Electrónica
  2C&B5338-36DD-4610-B337-BD8514C80
 OBSERVACIONES
                        Nombre y Sello
         NO SE ACEPTAN CAMBIOS NI
DEVOLUCIONES DESPUÉS DE 7 DÍAS
```

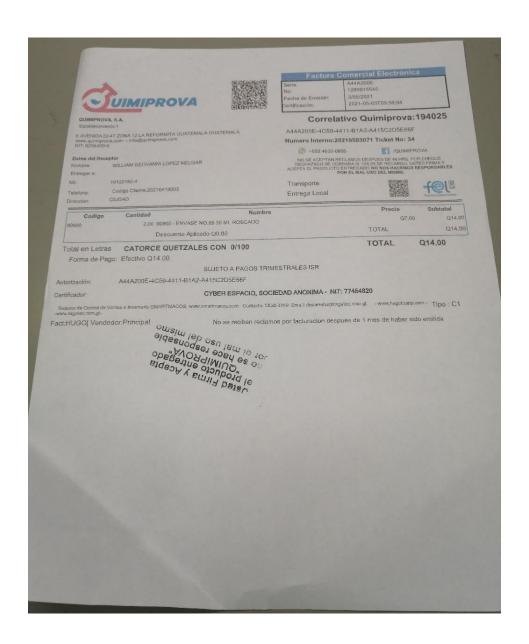
Fuente: Last Minute.

Anexo 16. Costo alcohol



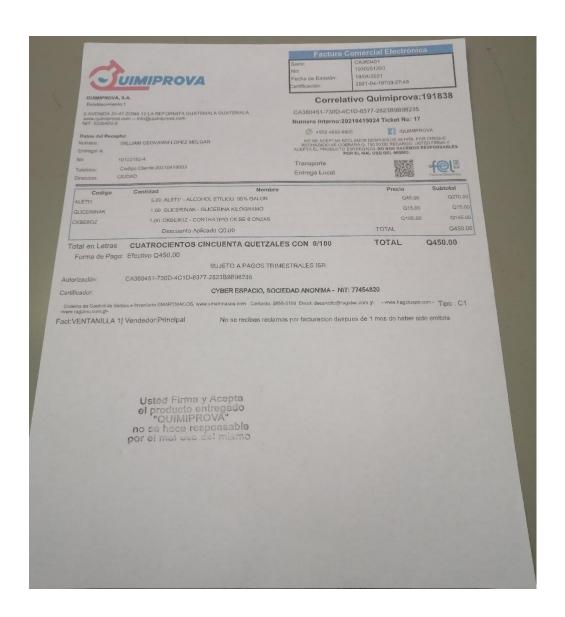
Fuente: IC del Caribe Bolívar.

Anexo 17. Costo envases



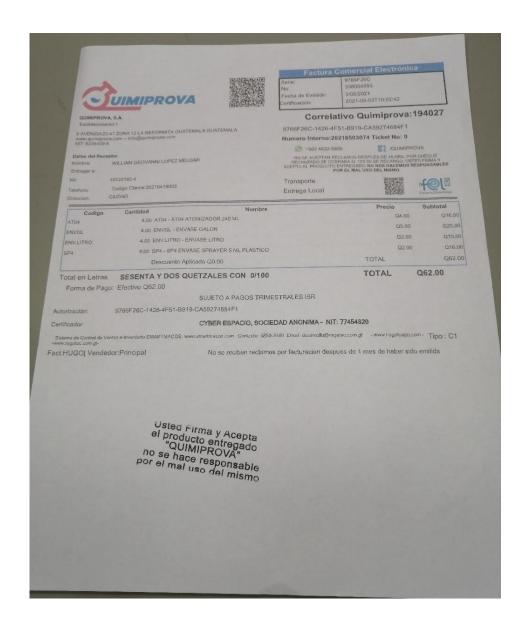
Fuente: Quimiprova.

Anexo 18. Costo materia prima



Fuente: Quimiprova.

Anexo 19. Costo envases presentaciones varias



Fuente: Quimiprova.

Anexo 20. Motor principal



Fuente: VOGES.

Anexo 21. Equipo terminado vista superior



Fuenta: empresa de perfumes.

Anexo 22. Equipo terminado vista frontal



Fuente: empresa de perfumes.

Anexo 23. **Producto terminado** 



Fuente: empresa de perfumes.