



Ministerio de Cultura y Educación  
 Universidad Nacional de San Luis  
 Facultad de Ingeniería y Ciencias Agropecuarias  
 Departamento: Ingeniería de Procesos  
 Área: Procesos Físicos

(Programa del año 2015)  
 (Programa en trámite de aprobación)  
 (Presentado el 20/04/2015 17:54:50)

### I - Oferta Académica

Materia	Carrera	Plan	Año	Período
Operaciones Unitarias I	Ing. en Alimentos	Ord.C .S.38/ 11	2015	1° cuatrimestre
Operaciones Unitarias 1	Ing. en Alimentos	Ord.C .D.02 3/12	2015	1° cuatrimestre

### II - Equipo Docente

Docente	Función	Cargo	Dedicación
MASINI, OMAR	Prof. Responsable	P.Asoc Exc	40 Hs
MONTENEGRO, MARIA MARGARITA	Responsable de Práctico	A.1ra Exc	40 Hs

### III - Características del Curso

Credito Horario Semanal				
Teórico/Práctico	Teóricas	Prácticas de Aula	Práct. de lab/ camp/ Resid/ PIP, etc.	Total
Hs	3 Hs	3 Hs	2 Hs	8 Hs

Tipificación	Periodo
B - Teoría con prácticas de aula y laboratorio	1° Cuatrimestre

Duración			
Desde	Hasta	Cantidad de Semanas	Cantidad de Horas
16/03/2015	26/06/2015	15	120

### IV - Fundamentación

Todas las operaciones Unitarias se basan en principios científicos, traducidos a realidades y aplicaciones industriales. En el caso particular de Operaciones Unitarias I aplicada a la Ingeniería en alimentos, los contenidos se orientan a un contenido detallado del funcionamiento de los equipos ,tanto como cálculo y adopción de equipos, en lo que interviene fundamentalmente la transferencia de cantidad de movimiento. Para lograr una efectiva adquisición de conocimientos el alumno deberá, principalmente, poseer conocimientos de física, Termodinámica, y Fenómenos de Transporte. El Ingeniero en alimentos deberá incorporar estos conocimientos para lograr capacidad en el desarrollo de nuevos procesos y poder modificar los existentes, como también le permitirán hacerse entender por los diseñadores de equipos y los proveedores de los mismos. En el desarrollo de la asignatura deberán introducirse las consideraciones generales respecto al Medio Ambiente y a la Higiene y Seguridad en el Trabajo, y criterios económicos de adopción y selección.

### V - Objetivos / Resultados de Aprendizaje

Que el alumno sea capaz de:  
 -Diseñar un sistema de cañerías aplicando criterios técnico-económicos. (Adopción del material, accesorios, válvulas,

diámetro y espesor de conducción, calcular las pérdidas por fricción

-Adoptar el medidor de caudal más adecuado para cada necesidad. Fundamentar dicha elección.

-Seleccionar el tipo de válvula más conveniente para un caso en particular.

-Diseñar un sistema de cañerías para la circulación de fluidos incompresibles.

-Fundamentar la clasificación de Bombas.

Interpretar las curvas características de bombas y determinar su punto de funcionamiento en un sistema dado.

-Comprender el significado físico de ANPA.

-Seleccionar la bomba que más se adecue a un sistema dado con criterio económico- energético.

-Poder establecer entre varias opciones aquella que más se adecue a las necesidades planteadas.

-Interpretar el principio de funcionamiento de soplantes y compresores.

-Conocer las normas mínimas de mantenimiento, puesta en funcionamiento e instalación de dispositivos de movimiento de fluidos de acuerdo con sus características de diseño.

- Realizar un pormenorizado análisis de las características del sistema a tratar en cuanto a propiedades físicas y reológicas, seleccionando correctamente las que realmente interesen

- Vincular correctamente los datos del proceso a fin de establecer el régimen más conveniente para realizar la operación y hacer una selección preliminar del tipo de agitador conveniente

- Determinar mediante un estudio técnico-económico el tipo más conveniente de agitador a utilizar, esto es mayor performance con el menor gasto energético y menor tiempo de operación.

- Utilizar los criterios conocidos para determinar la performance de operación

- Interpretar correctamente el funcionamiento de los mezcladores de sólidos y pastas, como también su aplicación

- Interpretar físicamente el gráfico de coeficiente de fricción vs. Número de Reynolds para distintas geometrías.

- Interpretar el significado físico de velocidad límite en un campo gravitatorio y establecer su diferencia con la velocidad límite en un campo centrífugo.

- Diseñar, con criterio económico, una cámara de clasificación de partículas tendiendo a la máxima eficiencia posible.

- Familiarizarse con los equipos de centrifugación y su funcionamiento a fin de poder adoptar el que más se adecue a las condiciones de operación y características de la alimentación.

- Comprender que la determinación de diámetro de partícula mínimo y/ó diámetro de partícula de corte dan una medida de la eficiencia de separación de la centrifuga.

- Comprender que la determinación del factor sigma( ) permite realizar comparaciones entre distintos equipos de centrifugación y cambios de escala.

- Comprender el porqué de la diferencia entre el valor teórico y experimental de la eficiencia individual de un ciclón.

- Determinar el rendimiento total de un ciclón utilizando método gráfico y analítico.

- Seleccionar adecuadamente el medio de transporte de un sólido atendiendo a las características del mismo.

- Seleccionar adecuadamente el ó los equipos de molienda de acuerdo con los criterios prácticos conocidos y teniendo en cuenta las características del material a tratar.

- Comprender que la operación de Tamizado permite, además de conocer la superficie específica de las partículas, número de partículas de una mezcla, tamaño medio de partícula, etc., establecer la eficiencia de molienda.

- En los objetivos propuestos deberá priorizarse la seguridad laboral en la construcción, adopción y uso de equipos y el cuidado ambiental necesario.

## VI - Contenidos

### **INTRODUCCIÓN: Operaciones Unitarias controladas por el Transporte de Cantidad de Movimiento.**

#### **• Clasificación de las Operaciones Unitarias controladas por el Transporte de Cantidad de Movimiento.**

• Revisión de conceptos básicos referidos al movimiento de fluidos

. Conceptos básicos de prevención de accidentes e higiene en el trabajo

. Conceptos básicos de cuidado del medio ambiente

### **UNIDAD TEMÁTICA I: CIRCULACIÓN INTERNA DE FLUIDOS**

#### **Bolilla 1**

## CONTENIDOS:

1.1 - Equipo para el flujo de fluidos: Conducciones y Accesorios

Construcción, materiales. Criterios de selección.

Pérdida de carga en conducciones y accesorios. Concepto de longitud equivalente. Circuitos ramificados y en paralelo. Diámetro óptimo.

1.2- Tendidos típicos para el transporte de fluidos incompresibles.

1.3- Medidores de caudal

Clasificación.

Medidores de caudal de área constante: Tubo Venturi. Brida Orificio. Tubo Pitot. ecuaciones representativas.

1.4- Medidores de caudal de área variable: Rotámetros. Ecuaciones representativas.

### **Bolilla 2**

#### CONTENIDOS:

2.1- Impulsión de líquidos: Bombas

2.1.1-Bombas centrífugas

Principio de funcionamiento

Influencia del ángulo de los alabes

Altura Neta de Aspiración Positiva

Curvas características

Comportamiento en operación

2.1.2- Bombas de desplazamiento positivo o volumétricas

Principio de funcionamiento

## **UNIDAD TEMÁTICA 2: AGITACIÓN Y MEZCLA DE FLUIDOS**

### **Bolilla 3**

#### CONTENIDOS:

3.1- Objeto de la operación de mezclado: Generalidades sobre tipos básicos de mezcladores.

- Agitadores de alta velocidad y paletas pequeñas - Agitadores de baja velocidad y paletas grandes, - Influencia de los patrones hidrodinámicos sobre las características de los agitadores

- Criterios para la selección

3.2- Grupos adimensionales para mezclado.

3.3- Consumo de potencia en fluidos Newtonianos y no Newtonianos

3.4- Criterios de efectividad en el mezclado

3.5- Mezclado de sólidos y pastas. Características de las mezclas. Análisis de muestras. Descripción y funcionamiento de los mezcladores

## **UNIDAD TEMÁTICA 3: FLUJO DE FLUIDOS a TRAVÉS de LECHO de SÓLIDOS.**

### **Bolilla 4**

#### CONTENIDOS

4.1- Caracterización de partículas, Determinación de la porosidad del lecho, Caída de presión a través de lecho de partículas: Ecuaciones de Kozeny-Karman; Burke-Plummer y Ergun.

4.2- Filtración

Generalidades

Expresión General matemática de filtración., Integración de la ecuación de filtración: casos de tortas incompresibles y compresibles., Filtración a presión constante y a velocidad constante.

Régimen mixto. Lavado y secado., Determinación de las constantes de filtración, Criterios para la selección de un filtro., Velocidad y tiempo de lavado, Tiempo óptimo de filtración, Superficie de filtración de un filtro continuo, Equipos para la filtración. Ventajas y desventajas de su utilización.

### **Bolilla 5**

#### CONTENIDOS:

5.1-- Fluidización

Mecanismo de fluidización, Fluidización homogénea y agregativa, Caída de presión en lecho fluidizado, Velocidad mínima

de fluidización, Diseño de una columna de fluidización, Eficiencia. Aplicación de la fluidización en la industria de los alimentos.

#### **UNIDAD TEMÁTICA 4: MOVIMIENTO DE SÓLIDOS EN EL SENO DE FLUIDOS.**

##### **Bolilla 6**

###### **CONTENIDOS**

6.1- Flujo alrededor de objetos sumergidos, Variación del coeficiente de fricción con la velocidad.

Movimiento de partículas en el seno de un fluido , Velocidad límite de sedimentación

Métodos para determinar la velocidad límite ó terminal de sedimentación

Efecto de la concentración de partículas

6.2- Clasificación

Generalidades

Estudio de los casos de separación total y de mezcla, Métodos analítico y gráfico

Diseño de cámara de clasificación, Otros equipos de clasificación

##### **Bolilla 7**

###### **CONTENIDOS:**

7.1- Sedimentación gravitacional: Generalidades, Ensayo de sedimentación discontinua

Espesadores: discontinuos y continuos, Descripción de un espesador continuo (tipo Dorr) Área y profundidad

7.2- Flotación, generalidades, tensión interfacial, reactivos

#### **UNIDAD TEMÁTICA 5: SEPARACIÓN CENTRIFUGA**

##### **Bolilla 8**

###### **CONTENIDOS**

8.1- Centrifugación: Generalidades, Centrífuga tubular, Diámetro de partícula mínimo y de corte

Línea neutra, Ubicación de derrames

8.2- Centrífuga de disco

8.3- Centrífuga de rotor macizo, Factor sigma

8.4- Clasificación Centrífuga(Ciclones):

Generalidades

Caída de presión, Diámetro de partícula mínimo y de corte, Rendimiento individual y total de la operación. Diseño y mantenimiento, Multiciclones. Hidrociclones.

#### **UNIDAD TEMÁTICA 6 : OPERACIONES CON SÓLIDOS**

##### **Bolilla 9**

###### **CONTENIDOS:**

9.1- Transporte de sólidos: Almacenamiento y Manipulación. Distintos tipos de transportadores y elevadores. Consumo estimado de potencia

9.2- Desintegración mecánica de sólidos

Quebrantamiento. Trituración. Molienda. Molienda Coloidal. Leyes de desintegración mecánica

Eficiencia.

9.3- Tamizado: Tamaño de partículas. Características de un tamiz. Análisis granulométrico por tamizado.

## **VII - Plan de Trabajos Prácticos**

Trabajo Práctico N 1: Determinación de la pérdida de carga en cañerías de la sala de máquinas en planta piloto

## Trabajo Práctico N 2: AGITACION Y MEZCLA DE FLUIDOS

Comparar tipo de flujo en tanques agitados:

- a) Para un agitador de hélice de 3 palas
- b) Para un agitador de turbina
- c) Para una paleta de seis palas

## Trabajo Práctico N 3: FILTRACION

Determinación de las constantes de filtración a presión constante

Determinación del tiempo requerido para la filtración con la ecuación básica integrada a presión constante

Comparación del tiempo de filtración obtenido teóricamente con el real medido experimentalmente

## Trabajo Práctico N 4: CENTRIFUGACIÓN

Analizar el efecto de la separación centrífuga en leche, variando la fuerza centrífuga aplicada

## Trabajo Práctico N 5: TAMIZADO

Determinación de superficie específica de una mezcla

Determinación de tamaño medio de partículas

Determinación del número de partículas de una mezcla

Se trabajará en resolución de problemas ingenieriles con un crédito horario de 10 hs,

## VIII - Regimen de Aprobación

Condiciones para alcanzar la Regularidad:

- Asistencia al 80% de los Prácticos de Resolución de Problemas
- Asistencia al 100% de los Trabajos Prácticos de Laboratorio
- Aprobación del 100% de los informes de Trabajos Prácticos de Laboratorio.
- Aprobación de dos Evaluaciones Parciales, o en alguna instancia de sus dos recuperaciones, que comprenderán los siguientes temas:

Primera Evaluación Parcial: Unidades temáticas 1,2 y 3

Segunda Evaluación Parcial: Unidades temáticas 4,5 y 6

Las Recuperaciones se tomarán con una semana de diferencia respecto a las fechas fijadas para los parciales, correspondiendo una Recuperación por parcial.

Condiciones para Aprobar la Asignatura:

- Resolución correcta de situaciones problemáticas de carácter integrador de CONTENIDOS de la asignatura. Se hará en forma escrita sin ser eliminatoria por sí misma.
- Aprobación de un coloquio sobre los temas correspondientes a dos bolillas del programa de examen sorteadas en presencia del alumno.

## B- RÉGIMEN DE ALUMNOS LIBRES

Condiciones para aprobar la asignatura:

- Resolución correcta de situaciones problemáticas de carácter integrador de CONTENIDOS de la asignatura y cuestionario sobre tópicos teóricos conceptuales. Se hará en forma escrita y será de carácter eliminatorio.
- Aprobación de un coloquio sobre los temas correspondientes a dos bolillas del programa de examen sorteadas en presencia del alumno.

## IX - Bibliografía Básica

- [1] [1] Ibarz Albert. Operaciones Unitarias en Ingeniería en Alimentos. 1a. ed. / Madrid : Mundi Prensa, 2005.
- [2] [2] M.J.Lewis. Propiedades físicas de los alimentos y de los Sistemas de procesado. Editorial Acribia, 01 ed, 1993.
- [3] [3] R.L.Earle. Ingeniería de los alimentos:Las operaciones basicas aplicadas a la tecnologia de los alimentos, Editorial Acribia, 01 ed., 1968.
- [4] [4] Toledo Romeo T. Fundamentals of food Process Engineering.3rd. ed. / New York : Springer Science Business Media, 2007.
- [5] [5] Heldman Dennis R., Lund Daryl B.Handbook of food engineering.1992, Editorial Marcel Dekker,Inc.
- [6] [6] Ibarz, Albert, Barbosa Canovas Gustavo, Unit Operation un Food Engineering, CRC Press, 2003
- [7] [7] Fellows, P. Tecnología del Procesado de alimentos: Principios y Prácticas, Ed. Acribia, 1994
- [8] [8] Mc.Cabe- Smith. Operaciones unitarias en ingeniería química. 7a. ed. / México : McGRaw-Hill/Interamericana, 2007.
- [9] [9] Foust. “Principios de Operaciones Unitarias.” Editorial Mc. Graw- Hill, 01 ed., 1980.
- [10] [10] Heldman, Singh, Introducción a la Ingeniería de los alimentos, Editorial Acribia S.A.- 1998
- [11] [11] Perry 3 , 5 , y 6 . “Manual del Ingeniero Químico.” Editorial Mc. Graw- Hill.Editorial Cecsa.03 ed., 1997-1998
- [12] [12] Holland F.A. “Flujo de Fluidos para Ingenieros Químicos” Editorial Geminis.

## X - Bibliografía Complementaria

- [1] [1] Coulson And Richardson. Ingeniería Química.Editorial Pergamon, 01 ed., 1984.
- [2] [2] Hicks, Tyler G. Bombas: Su selección y Aplicación.Editorial Cecsa.01 ed., 1980.
- [3] [3] Streter V. Mecánica de los fluidos.Editorial Mc. Graw- Hill.
- [4] [4] Costa Novella y Cols. “Ingeniería Química”- Tomo 3: Flujo de fluidos.Editorial Alhambra Universidad, 01 ed., 1985.
- [5] [5] Rosales, R. C. Manual de Mantenimiento Industrial, 01 ed., 1989.
- [6] [6] Karassik, Igar J. Bombas centrífugas: Selección, Operación y Mantenimiento.

## XI - Resumen de Objetivos

Dotar al futuro profesional de una metodología de resolución de problemas ingenieriles, para un buen diseño de los equipos utilizados en la industria donde se llevan a cabo operaciones basadas en la transferencia de cantidad de movimiento. Se pretende que el alumnos se familiaricen con el funcionamiento de los equipos, como también con criterios económico-energéticos, incluyendo el mantenimiento mínimo y óptimo de los aparatos entre los parámetros de diseño y/o adopción.

Adicionalmente se pretende que el futuro profesional adquiera criterios de discernimiento en la adopción y/o elección de equipos, accesorios, etc.

## XII - Resumen del Programa

### UNIDAD TEMÁTICA I: CIRCULACIÓN INTERNA DE FLUIDOS

#### Bolilla 1

##### CONTENIDOS:

- 1.1 - Equipo para el flujo de fluidos y en paralelo. Diámetro óptimo.
- 1.2- Tendidos típicos para el transporte de fluidos incompresibles.
- 1.3- Medidores de caudal
- 1.4- Medidores de caudal de área variable

#### Bolilla 2

##### CONTENIDOS:

- 2.1- Impulsión de líquidos: Bombas
  - 2.1.1-Bombas centrífugas
  - 2.1.2- Bombas de desplazamiento positivo o volumétricas
  - 2.1.3 - Bombas Especiales de engranajes y tornillo.

- 2.2- Criterios de Selección del tipo de Bomba
- 2.3- Ventiladores. Soplantes y Compresores.

## UNIDAD TEMÁTICA 2: AGITACIÓN Y MEZCLA DE FLUIDOS

### Bolilla 3

#### CONTENIDOS:

- 3.1- Objeto de la operación de mezclado: Generalidades sobre tipos básicos de mezcladores.
- 3.2- Grupos adimensionales para mezclado.
- 3.3- Consumo de potencia
- 3.4- Criterios de efectividad en el mezclado
- 3.5- Mezclado de sólidos y pastas

## UNIDAD TEMÁTICA 3: FLUJO DE FLUIDOS a TRAVÉS de LECHO de SÓLIDOS.

### Bolilla 4

#### CONTENIDOS

- 4.1- Caracterización de partículas
- 4.2- Filtración

### Bolilla 5

#### CONTENIDOS:

- 5.1-- Fluidización

## UNIDAD TEMÁTICA 4: MOVIMIENTO DE SÓLIDOS EN EL SENO DE FLUIDOS.

### Bolilla 6

#### CONTENIDOS

- 6.1- Flujo alrededor de objetos sumergidos
- 6.2- Clasificación

### Bolilla 7

#### CONTENIDOS:

- 7.1- Sedimentación gravitacional
- 7.2- Flotación, generalidades

## UNIDAD TEMÁTICA 5: SEPARACIÓN CENTRIFUGA

### Bolilla 8

#### CONTENIDOS

- 8.1- Centrifugación: Generalidades
  - 8.2- Centrífuga de disco
  - 8.3- Centrífuga de rotor macizo
- Factor sigma ( )
- 8.4- Clasificación Centrífuga(Ciclones)

## UNIDAD TEMÁTICA 6 : OPERACIONES CON SÓLIDOS

### Bolilla 9

#### CONTENIDOS:

- 9.1- Transporte de sólidos Consumo estimado de potencia
- 9.2- Desintegración mecánica de sólidos
- 9.3- Tamizado: Tamaño de partículas

### **XIII - Imprevistos**

Ante inconvenientes de dictado se tomaran las medidas correspondientes a efectos de minimizar sus efectos.

### **XIV - Otros**

--

<b>ELEVACIÓN y APROBACIÓN DE ESTE PROGRAMA</b>	
--	--

	<b>Profesor Responsable</b>
--	-----------------------------

Firma:	
--------	--

Aclaración:	
-------------	--

Fecha:	
--------	--