UNIVERSIDAD NACIONAL AUTONOMA DE MEXICO FACULTAD DE QUIMICA

CONTROL DE LA CONTAMINACION DE EFLUENTES EN UNA FABRICA DE PAPEL

97

T E S I S
QUE PARA OSTENER EL TITULO DE
Q U I M I C O
P R E S E N T A

GUILLERMINA CHAVEZ ZAVALA





UNAM – Dirección General de Bibliotecas Tesis Digitales Restricciones de uso

DERECHOS RESERVADOS © PROHIBIDA SU REPRODUCCIÓN TOTAL O PARCIAL

Todo el material contenido en esta tesis esta protegido por la Ley Federal del Derecho de Autor (LFDA) de los Estados Unidos Mexicanos (México).

El uso de imágenes, fragmentos de videos, y demás material que sea objeto de protección de los derechos de autor, será exclusivamente para fines educativos e informativos y deberá citar la fuente donde la obtuvo mencionando el autor o autores. Cualquier uso distinto como el lucro, reproducción, edición o modificación, será perseguido y sancionado por el respectivo titular de los Derechos de Autor.



	PRESIDENTE Ing. Adalberto Tirado Arroyave
. Jurado asignado origi-	V O C A L <u>Ing. Mario Guevara Vera</u>
nalmente según el tema.	SECRETARIO Ing. Jorge A. Castañares A.
	ler. SUPLENTE <u>Ing. Jorqe Mencarini Peniche</u>
	2do. SUPLENTE Cutberto Ramírez Castillo
Sitio donde se desarrolló	el tema: "Negociación Papelera Mexicana, S.A."
Sustentante:	En thing
Guiller	mina Chávez Zavala
Asesor del tema:	g. Jorge A. Castañares Alcalá
Supervisor técnico:	Quim. Carmen Olmedo Badía

A MIS PADRES:

ALBERTO CHAVEZ VILLALOBOS

MARIA ZAVALA PAZ

A MIS HERMANOS:

HUMBERTO

ERNESTO

GUSTAVO

RODOLFO

MARIA GUADALUPE

QUE EN TODO MOMENTO ME BRINDARON CARIÑO Y APOYO

A MIS TIOS:

BERNARDA ZAVALA PAZ

JOSE ZAVALA PAZ

CON ESPECIAL AFECTO Y CARIÑO

CON MI AGRADECIMIENTO

A LA SRITA. QUIMICA CARMEN OLMEDO BADIA

Y

AL ING. JORGE ALBERTO CASTAÑARES ALCALA

POR SU AYUDA Y DIRECCION EN ESTE TRABAJO

A LOS SEÑORES MIEMBROS DEL JURADO:

ING. ADALBERTO TIRADO ARROYAVE

ING. MARIO GUEVARA VERA

ING. JORGE MENCARINI PENICHE

ING. CUTBERTO RAMIREZ CASTILLO

CONTROL DE LA CONTAMINACION DE

EFLUENTES EN UNA FABRICA DE PAPEL

I. ANTECEDENTES Y OBJETO

- II. SITUACION ACTUAL DE CONTAMINACION DE EFLUENTES
 - a) A Nivel Nacional
 - b) En la Fábrica

III. CAUSAS DE LA CONTAMINACION

- a) Formas de Contaminar el Aqua
- b) Principales Contaminantes
- c) Resultados de los Análisis
- d) Parámetros Fuera de la Ley

IV. DIVERSOS METODOS QUE SE PUEDEN EMPLEAR PARA EVITAR LA CONTAMINACION

V. TRATAMIENTO EMPLEADO

- a) Actual
- b) Pruebas con los Lodos
- c) Modificaciones al tratamiento

VI. CONCLUSION

RESUMEN

Siendo la Industria del Papel una de las que mayormente contaminan los efluentes, en el presente trabajo
se muestran los esfuerzos que una compañía nacional,
fabricante de papel, tiene sobre la solución de la
contaminación de sus descargas a los efluentes, asimismo se presentan diversos métodos que pueden ser empleados para evitar dicha contaminación, y algunas mo
dificaciones a los tratamientos empleados actualmente.

ANTECEDENTES Y OBJETO

La vida de todos los seres depende en forma determinante de la existencia del aqua.

El agua químicamente pura, prácticamente, no existe en nuestro medio, debido a que es un solvente universal y es usada en diferentes formas; debido a esta propiedad, el agua es fácilmente contaminada por substancias con las cuales se pone en contacto.

La primera fuente de agua sobre la tierra son los océanos y mares con un porcentaje de 97.50%; hielo polar y nieve 2.22%; lagos de agua dulce 0.14%, lagos de agua salada 0.13% ó agua en corrientes 0.01% con un volumen total de 1'350,226.200 en Km³ (9).

Dada la importancia de cuidar nuestro medio y el bienes tar propio, de tal forma que no se alteren las condiciones ecológicas del mismo, para generaciones posteriores, se han creado leyes y reglamentos que regulen el aprove

chamiento, consumo y reincorporación de caudales usados en las diversas actividades para no contaminar
ese preciado líquido, que es el agua, y que sea factible ser usado posteriormente o por lo menos tenga un
tratamiento más económico para reincorporarlo a las actividades requeridas por el hombre.

La contaminación, aparte de atacar la salud pública, trae consigo una pérdida de los recursos de agua del país, siendo necesario administrar muy bien estos recursos. Con este fin el Gobierno de la República expidió el reglamento para la prevención y control de la contaminación de aguas. Fue publicado en el Diario Oficial el 29 de marzo de 1973.

El objeto de este trabajo es estudiar la forma más adecuada para controlar la contaminación en los efluentes de una fábrica de papel, Negociación Papelera Mexicana, así como analizar las aguas de descarga, determinar cuales son los parámetros que están fuera de la ley, buscar los métodos apropiados, económicos y efectivos para el

abatimiento de la contaminación y poder cumplir con las normas que establece la ley federal.

SITUACION ACTUAL DE CONTAMINACION DE EFLUENTE

a) A NIVEL NACIONAL

En la República Mexicana, el problema de la contaminación, no sólo se expresa en los grandes conjuntos urbanos, sino que se extiende al medio rural, a poblados, ríos, lagos y mares; pero donde se acentúa este problema es en las áreas más pobladas e industrializadas.

En los últimos 10 años, México incrementó su población de 34.9 millones a 48.2 ó sea un 3.8% anual. El crecimiento y desarrollo de la industria, fue a un ritmo de 7.3% anual.

Los problemas originados por el incremento de aguas residuales que al ser vertidas sin tratamiento a los cuer pos receptores, causa problemas ecológicos de diferentes grados.

La República Mexicana cuenta con 320 cuencas hidrológicas las cuales se clasificaron con respecto a su nivel
de contaminación en base a indicadores físicos, sociales,
económicos y de contaminación.

A continuación se presenta, en forma resumida, dicha cla sificación:

- 1. Se clasificaron 11 cuencas de ler. orden, éstas requieren atención inmediata ya que en ellas se encuen tra el 54% de carga orgánica del país; 59% de población, 52% de las superficies de bajo riego y el 77% del valor bruto de la producción industrial. (7)
- 2. 43 cuencas de 20. orden que en 10 años debido a su de sarrollo en todas sus formas, estas cuencas empiezan a producir niveles altos de contaminación que interfiera con los usos benéficos de las corrientes. (7)
- 3. 164 cuencas de 3er. orden no representan en sus condiciones actuales, niveles de contaminación que afecten la economía propia de la cuenca, ya que tienen el 6% de la población y el 7% del valor de la producción nacional. (7)

De las cuencas de mayor problema en cuanto a contaminación en orden decreciente, tenemos:

- La del Pánuco
- 2. Lerma
- 3. Balsas
- 4. Río Blanco

- 5. Guayalejo
- 6. San Juan
- 7. Culiacán
- 8. El Fuerte
- 9. Coahuayana
- 10. Nazas
- 11. Conchos

La cuenca Lerma-Chapala-Santiago tiene el 20. lugar y es la que mayor atención requiere, ya que sus fuentes de contaminación se encuentran diseminadas a lo largo de la cuenca. Las principales fuentes de D.B.O. son:

Tepic	94% azucar, 5% población
Guadalajara	72% población, 12% productos químicos
Poncitlán	99% productos químicos, 1% población
Salamanca	55% petroleo, 36% productos quími∞s
Zacapu	96% productos químicos, 4% población
Toluca	77% productos químicos, 18% población
Aguasca-	
lientes	53% bebidas alcoholicas, 43% población
León	86% población, 5% tenerias

Celaya 62% productos químicos, 31% población

Zapopan 37% productos químicos, 53% población

Querétaro 38% productos lácteos

Irapuato 65% población, 20% alimentos

Salvati<u>e</u>

rra 16% textil, 78% población

Lerma 65% productos químicos

Lagos de

Moreno 81% productos lácteos, 19% población

El área más industrializada es la del corredor Querétaro-Celaya-Salamanca-Irapuato. Las descargas se origi
nan principalmente en industrias de refinación de petró
leo que aporta 5% de carga orgánica; petroquímica;
productos químicos 34%; procesado y empacado de alimen
tos 2%; elaboración de productos lácteos 3%; elaboración de azucar 13%; bebidas alcohólicas 6%; bebidas
sintéticas, porcicultura, etc.

El tramo del río que recibe las descargas de la refine ría y de las plantas petroquímicas, actualmente confronta problemas de contaminación sumamente graves.

En el estado de México, se localiza un importante desa rrollo industrial de todo tipo de industrias, lo cual provoca gran degradación a la calidad del agua del río Lerma en su tramo inicial.

La cuenca del Pánuco es la que mayor carga orgánica so porta, debido principalmente a la influencia del Distrito Federal que aporta el 93%.

El Valle de México reviste características alarmantes debido a que es la parte de mayor población con un 40% de la industria del país. Los enormes residuos generados por la población, la basura, los desperdicios indus triales, las tolvaneras, etc., han producido un visible deterioro de nuestro medio.

El problema causado por las descargas de aguas residuales municipales y el originado por las descargas industriales, representan las causas más importantes de la degra

dación de la calidad del agua.

Las industrias de productos químicos contribuyen a la contaminación en un 22%, procesado y empacado de alimen tos diversos 3%, destilerías y cervecerías 9%, refinación de petróleo 3%, papelera 8%, hulera 2%, azucarera 3%, embotelladoras, galvanostegía y otros muchos. Las descargas de estas industrias, se concentran finalmente en el gran canal del desagüe del Valle de México y su volumen y concentración son de tal magnitud que sus efectos se recienten todavía en las aguas del río Pánuco que les da salida hacia el Golfo de México.

En Tampico y Ciudad Madero, la actividad más importante además de la extracción de petróleo, la refinación y petroquímica en la parte media de la cuenca, es la tenida en ingenios, destilerías, procesado y empacado de alimentos, productos lácteos y manufactura de madera. En esta zona el problema de contaminación no es tan crítico.

En la cuenca del río Balsas, la industria que mayor por centaje de carga orgánica proporciona es la azucarera con un 82%. La industria textil con un 2% y la fabricación de pro

ductos químicos 2%.

En el estado de Veracruz se tienen tres zonas industria lizadas:

- a) Coatzacoalcos Minatitlán: Con refinación de pe

 tróleo y petroquímica, fertilizantes y explotación

 de azufre. En esta zona se encuentra seriamente afec

 tada la calidad del agua del estuario del río Coatza

 coalcos.
- b) En la zona de Córdoba Orizaba las descargas se vierten en el río Blanco. Tanto las aguas negras, producto de los sistemas municipales, como de las in dustrias, son descargadas sin haberles dado ningún tratamiento de purificación. A pesar del pequeño porcentaje de materia extraña contenida en ellas, su descarga en la corriente ha cambiado en forma alarmante las características intrínsecas de la misma.

De esta acción los materiales que se depositan en el le cho del río, impiden el crecimiento de algas, plantas acuáticas; los de naturaleza orgánica se descomponen robando oxígeno al agua degradándola, hasta producir ma los olores, las partículas suspendidas como compuestos

metálicos, ácidos y alcalis asfixian y matan a los peces; los aceites y grasas flotan en la superficie e impiden que el oxígeno de la atmósfera penetre dentro del cuerpo del agua.

El grado de contaminación del río es tan crítico, que en los resultados de laboratorio se han reportado mues tras cuyo contenido de oxígeno disuelto adquiere valores de 1.0 ppm. condiciones que hacen imposible la vida de los peces.

El primer punto de contaminación lo constituyen las des cargas municipales de las poblaciones ubicadas sobre o cerca de las riberas del río. Son cuatro las que mayor problema presentan para fines de contaminación: Ciudad Mendoza, Nogales, Río Blanco y Orizaba.

Las descargas de aguas residuales industriales provienen de las turbinas de la planta textil Santa Rosa, de
la industria textil San Lorenzo, de la Cervecería Cuahutémoc, de la planta textil Río Blanco, de la planta textil Cacolapan, de la Cervecería Moctezuma, de la Papelera

Veracruzana y de la planta Celulosa Orizabeña de la Industria Química Proquima, de la Industria Papelera Kimberly Clark de México, de la planta Productores de Café, etc. El río Blanco no sufre contaminación adicional, más que la producida por el lavado de tierras del distrito de riego número 82; contaminación que consiste en pesticidas, fertilizantes, plaguicidas, etc. Como se ve en esta zona del país se tienen graves problemas de contaminación de substancias tóxicas a lo largo de la corriente hasta las lagunas de Alvarado.

En la cuenca de los ríos Zahuapan y Atoyac, en los es tados de Tlaxcala y Puebla, aún cuando la concentración industrial es menor que en otras partes del país, debido a la relación del caudal de los ríos y la magnitud de las descargas industriales se tienen problemas de importancia, sobre todo en el tramo inicial del río Zahuapan, producto principalmente de las aguas residua les de fábricas de celulosa y papel, textiles, productos lácteos y productos químicos.

La contaminación de la cuenca del río Guayalejo es debida principalmente a dos ingenios, el Mante y Xicotencatl con el 99% de carga orgánica. Ciudad Mante con el 55% y Xicotencatl con 45%.

La cuenca del río San Juan está afectada por las descargas de ciudades como Monterrey que aporta el 78% de carga orgánica, Saltillo con el 7%, Reynosa con 5% Matamoros con 4%, La Fama con 4% y Río Bravo con 2%.

En Monterrey, N.L., las principales industrias que amenazan la calidad de los escasos recursos hidráulicos son la metalurgica, beneficios de minerales, embotelladoras, productos químicos, textiles, cerveceras, de papel y productos conexos.

En esta zona el problema de contaminación aún no alcan za signos críticos debido a un racional manejo del agua que mediante reuso realizan varias de las más importantes industrias de esa zona.

La cuenca del río Culiacán es contaminada principa mente por la industria azucarera con 95% de carga orgánica,

elaboración de productos del mar con 1%.

La cuenca del río Fuerte tiene las descargas de Los Mochis y el Fuerte. La industria azucarera aporta el 95% de carga orgánica, productos químicos 1%, elaboración de productos del mar 1.5%.

A la cuenca del río Coahuayana van las descargas de Ta-, mazula y Tuxpan de las industrias azucareras con el 89% ele carga orgánica y 9% industria papelera.

A la cuenca del río Nazas van las descargas de la Ciudad de Torreón, Parras y Gómez Palacio. Las industrias principales son: elaboración de bebidas alcohólicas que aporta el 31% de carga orgánica, productos químicos 27%, elaboración de productos lácteos 7%, industrial alimenticia 2%, etc.

En Torreón se han registrado intoxicaciones y hasta muertes debido al alto contenido de arsénico desechado por la industria metalúrgica.

En la cuenca del río Conchos descargan industrias como

la del cuero con 8% de carga orgánica, 28% la industria del papel, 4% industria petroquímica, 2% productos químicos, 2% industria extractiva. Y ciudades como Chihuahua, Delicias, Hidalgo del Parral y Camargo.

Como vemos México al igual que otros paises en proceso de desarrollo industrial y con un alto crecimiento de mográfico tienen en la actualidad el gran problema de la contaminación ambiental; del aire y las corrientes superficiales que ya han producido graves daños y que de no atacarse a tiempo y adecuadamente, tal vez produzcan consecuencias irreversibles o cuando menos difíciles de controlar o abatir.

b) EN LA FABRICA

Los procesos fundamentales en las fábricas de papel son: preparación de materias primas, operación mecánica del papel, tansformación y terminado. En estos procesos, el agua es tan esencial como lo es la celulosa. Sirve para disolver los diversos ingredientes de encolado, carga, teñido, es el vehículo que lleva a las fibras a través de los depuradores y refinadores hacía la máquina de papel, en donde desempeña una función de lo más importante en la elaboración de la hoja de papel; también se utiliza para separar los productos y los deshechos indeseables; en la generación de fuerza y para proporcionar vapor, tanto de proceso como de producción de energía eléctrica, etc.

El agua usada que lleva deshechos constituye en general, el mayor volumen y debe ser eliminada de acuerdo al reglamento local sobre abatimiento de contaminación de corrientes.

54

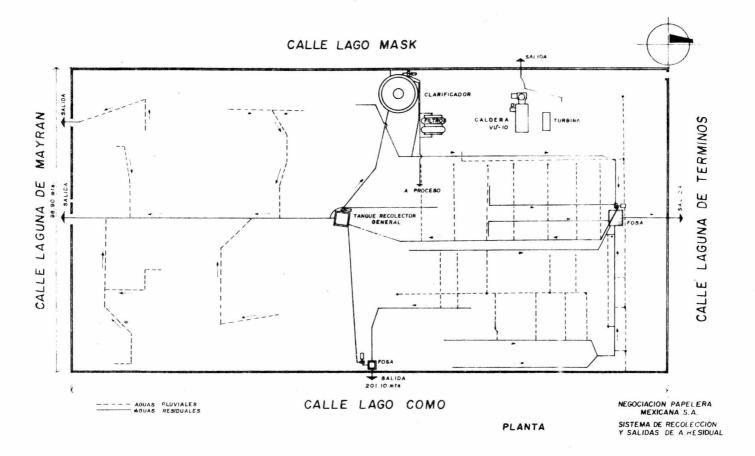
Debido a esto, la industria papelera tiene algunos problemas de contaminación en sus afluentes.

Actualmente la Fábrica de Papel, Negociación Papelera Mexicana, cuenta con cuatro salidas de agua que descargan en la red municipal: salida a la calle de Laguna de Mayrán, salida a la calle de Lago Mask, salida a la calle de Laguna de Terminos y salida a la calle de Lago Como.

Actualmente las aguas residuales se mezclan con las aguas pluviales, lo que ocasiona problemas. Las aguas de proceso se recirculan pasando primero a un tanque de recuperación general y de ahí pasan al clarificador por medio de bombeo, donde son tratadas las aguas para conseguir la calidad necesaria para nuevamente recircularlas a proceso. Del clarificador pasan a los fil-

A continuación se presenta el dibujo en el que se marca el sistema actual para la recolección de las aguas residuales.

tros y después nuevamente a las máquinas.



CAUSAS DE LA CONTAMINACION

Como ya mencionamos, dos son las causas de la contam<u>i</u> nación: la efectuada por la naturaleza y por la acción del hombre.

El agua de suministro para la fábrica "Negociación Papelera Mexicana" proviene de aguas subterráneas, estas aguas contienen grandes cantidades de materiales minerales disueltos; pero están libres de materia en sus pensión, debido a la acción filtrante de los estratos a través de los cuales ha pasado.

De los compuestos que se encuentran en los suministros, tenemos: cloruros, sulfatos, carbonatos, hidróxidos, óxidos, bicarbonatos de calcio, magnesio y sodio, sílice, fierro; entre los gases, tenemos: oxígeno, bióxido de carbono, nitrógeno y ácido sulfhídrico. Esta contaminación proviene de la naturaleza, ya que el agua al pasar por los diferentes tipos de suelos, va disolviendo materiales y formando compuestos que arrastra consigo.

La contaminación provocada por el proceso de fabrica ción de papel, proviene de las materias primas utilizadas en ese proceso, especialmente de la celulosa o pulpa ya sea de madera, bagazo o algodón, almidones, cargas, coagulantes, fungicidas, biocidas, detergentes, grasas y de algunos otros productos que se utilizan, no sólo para mejorar el acabado y calidad del producto, sino también para la limpieza de las máquinas, telas y fieltros.

La industria papelera tiene algunos problemas de contaminación, que aún cuando no son críticos, deben ser resueltos cuanto antes, ya que debido a la gran cantidad de materia orgánica que lleva el agua de descarga de esta industria, crea serios problemas.

Las áreas de mayor problema son:

- a) Sólidos suspendidos en sus efluentes.
- b) Materia orgánica en sus efluentes.
- c) Desperdicios sólidos: lodos del tratamiento primario (sólidos sedimentados por medio de un clarificador). (Sólidos como arena, corteza y otros desper dicios).

a) Formas de Contaminar el Agua

El agua adquiere una contaminación en forma natural y otra en forma artificial.

Contaminación Natural: La contaminación natural se lleva a cabo durante el ciclo hidrológico que tiene como fases principales:

- Evaporación: Debido a la energía solar, el agua de océanos, lagos nieve y mares, es evaporada.
- Condensación: Cuando el agua evaporada se pone en contacto con masas de aire frio, se condensa o se forma hielo.
- 3. Precipitación Pluvial: El agua de lluvia antes de ponerse en contacto con la superficie terrestre está libre de bacterias, conteniendo sólo algo de polvo y compuestos químicos provenientes de los gases (CO₂, O₂, S...., etc.) y vapores que atraviesa en su caida. De esta agua que cae sobre la tierra, una

parte regresa a los océanos por medio de los ríos donde es repurificada; otra parte es evaporada, otra infiltrada y otra se escurre libremente. El escurrimiento superficial arrastra materia orgánica, arcillas y minerales, dependiendo del tipo de suelo por donde pasa.

La contaminación del agua por el polvo de la atmósfera es de magnitud mayor de la que comunmente se supone.

La naturaleza y cantidad de contaminantes varía con la localidad en que ocurre la precipitación, siendo máx \underline{i} ma en áreas de actividad industrial.

El polvo atmosférico que proviene de plantas industria les contamina posteriormente el agua de lluvia y es un factor que contribuye a la contaminación final de las aguas naturales. Aún cuando es un factor de menor importancia que la contaminación resultante de la disolución de minerales de la superficie terrestre y de la producción por residuos industriales, juega

un papel importante en la composición física y química de las aquas superficiales y subterráneas.

El agua pues, está siempre expuesta a contaminación y es así como se encuentra normalmente, ya que por su paso a través de bosques, cultivos, pastos o contacto con suelos de naturaleza geológica distinta, va adquiriendo olores, colores y sabores diferentes.

Como resultado de estas condiciones, el agua obtenida de ríos, lagos, manantiales y de otras fuentes, no es meramente un compuesto químico simple, sino una solución compleja conteniendo materia orgánica y substancias inorgánicas.

Contaminación Artificial: La contaminación artificial, es causada por la acción del hombre. Esta contaminación se remonta al momento en que el hombre conoció el fuego, y vió que podía cocer sus alimentos y defenderse con él de los animales ahí principió la polución del aire, la erosión del suelo y la consecuente

contaminación del agua.

Al empezar a formarse los primeros grupos humanos, éstos se establecían a orillas de los ríos para tener fácil acceso al elemento primordial. También al empezar a formarse los primeros centros industria les, éstos se desarrollaron en las cuencas de los ríos para tener buenas vías de comunicación y tener agua que sirve para la elaboración del producto y para fines de enfriamiento. Así conforme va avanzando la civilización, van apareciendo nuevos agentes contaminantes.

En el siglo XX con la máquina de combustión interna y la Industria Química, han lanzado al ambiente incontables elementos nuevos a los que han tenido que adaptarse los seres vivientes; como son los insecticidas sintéticos, plásticos, antibióticos, radioisotopos, hervicidas, detergentes, etc.

Esto no sólo crea contaminación sino que aumenta las

necesidades del uso del agua, lo cual es un gran problema que de no atacarse rápidamente, hay el peligro de que todos estos contaminantes acaben con la capacidad de la tierra y calidad del agua necesa ria para mantener a un nivel adecuado los diversos ciclos físicos, químicos y biológicos constituidos de las diversas manifestaciones de vida.

b) Principales Contaminantes en la Industria Papelera.

Materia en Suspensión: Consiste principalmente de materia orgánica, fibras de celulosa, que es la materia prima esencial para la fabricación del papel y que constituye el principal contaminante en las descargas residuales de esta industria.

Sólidos Suspendidos: Su determinación es muy valiosa en los análisis de aguas contaminadas y aguas residuales. Es uno de los mejores parámetros usados para valorar la concentración de sólidos en las aguas residuales y para determinar la eficiencia de las unidades de tratamiento.

<u>Sulfatos</u>: Este contaminante proviene del sulfato de aluminio o alumbre, que es utilizado como precipitante para el encolado de brea. También proviene del ácido sulfúrico que se utiliza en el tratamiento de las aguas.

Puede considerarse a los sulfatos como indirectamente responsables de dos problemas relacionados con el manejo

y tratamiento de aguas residuales: olor y corrosión de tuberías, debido a la reducción de los sulfatos a sulfuros de hidrógeno en condiciones anaerobias, que es lo que causa el mal olor. La corrosión es debida a la elevada concentración de sulfatos en los conductos de agua, que al ser reducidos y posteriormente oxidados por la acción bacteriana.

OL

Cloruros: Son aniones que están presentes en el agua en diversas concentraciones y este contenido se incrementa con la cloración del agua, tratamiento que se emplea para la desinfección, prevención y destrucción de olores y para la eliminación del hierro.

Fosfatos: El fósforo se encuentra en las aguas naturales en forma de diversos tipos de fosfatos. Las diversas formas de fosfatos provienen de una variedad de
fuentes. Ciertos fosfatos son agregados a algunos
abastecimientos de agua durante el tratamiento. Cantidades mayores de los mismos compuestos pueden ser

agregados cuando el agua se usa para lavado u otro $t\underline{i}$ po de limpieza, puesto que estos materiales son const \underline{i} tuyentes principales de muchas preparaciones comerciales de limpieza.

<u>Hierro</u>: El hierro es un contaminante que produce endurecimiento, puede producir incrustaciones en las tuberías de agua.

La presencia del hierro en el agua puede proceder de la corrosión de las tuberías o provenir de las materias primas, por ejemplo, del sulfato de aluminio; pero como está en tan bajas concentraciones, no tiene efectos perjudiciales.

<u>Color</u>: El origen de la presencia de color es debido a materia suspendida que proviene de las anilinas utilizadas para el teñido del papel, cartoncillos o cartulinas.

Aceites y Grasas: Estas, están presentes en el agua como una emulsión de residuos industriales. Es importante el conocimiento de la cantidad presente, ya que

podría causar diversos problemas.

En la planta, las grasas u aceites, únicamente son utilizados como lubricantes por lo cual, debido a la enorme cantidad de agua utilizada en la fabricación del papel, este contaminante se encuentra en pequeñas concentraciones, podriamos decir que únicamente son trazas.

Temperatura: Es un parámetro muy importante, ya que es fundamental en el ciclo hidrológico; influye en los procesos de autopurificación; en la conservación de la vida acuática; influye en la conductividad, densidad, pH, etc. Las descargas del agua de caldera llevan una temperatura que está fuera de lo permisible.

Acidez o Alcalinidad y el pH: Representan el efecto resultante de varios constituyentes menores por ejemplo, cloruros de residuos de la pulpa y sulfatos del alumbre.

Aluminio, Calcio, Sodio y Magnesio: Son contaminantes que provienen de los aditivos y son desde luego impor

tantes debido a su adición continua, ya sea como sulfato de aluminio, aluminato de sodio, hidróxido de calcio, caolín etc., pero su valor no es crítico porque generalmente su eliminación en la fibra evita que lleque a valores altos.

Demanda Bioquímica de Oxígeno: Dado que el principal contaminante es la fibra celulósica, que es materia orgánica y por lo tanto una fuente de nutrientes para los organismos aerobios, hay una fuerte demanda bioquímica de oxígeno.

La demanda bioquímica de oxígeno (DBO) es la cantidad de oxígeno libre consumido durante la estabilización aerobia biológica en específicas condiciones de tiempo, tem peratura y dilución.

<u>Sulfuros</u>: Estos pueden provenir de la pulpa al sulfato o aún cuando se use una pulpa al sulfito, también pueden provenir de algunos colorantes.

c) Resultado de los Análisis

Se tomaron muestras de las cuatro salidas para determinar cuantitativamente sus características físicas, la composición y la presencia de contaminantes.

Los análisis se efectuaron durante seis meses. En los cuadros siguientes, tenemos los valores promedios men suales de los datos obtenidos de las dos descargas principales que son: salida a la calle Laguna de Mayrán y a la calle Laguna de Términos.

La descarga a la calle de Lago Como está dentro de las especificaciones, dado que descarga sólo aguas fluviales.

La descarga a la calle del Lago Mask, contiene agua limpia de derrames, agua de enfriamiento, purgas de caldera, derrames de condensado y aguas fluviales. El único problema de este flujo es la temperatura.

Los análisis están hechos de acuerdo con las normas oficiales.

Métodos de Análisis

Temperatura:

Equipo

El equipo consta de un termómetro de mercurio, con un ámbito aproximado de 0 - 100°C. La escala debe estar subdividida en 0.5°C ó en 1°C, para facilitar la lectura.

Procedimiento:

Los termómetros de inmersión parcial se sumergen en el agua hasta la profundidad del circulo grabado que apare ce al rededor de la varilla abajo del nivel de la escala.

Las lecturas deben hacerse con el termómetro sumergido en el agua, después de haberla agitado uniformemente, con el objeto de que el sistema esté a una temperatura constante. Este dato debe ser representativo de la temperatura de la corriente en el tiempo que se colecta la muestra. Por consiguiente, la temperatura debe tomarse en el punto de muestreo.

Valor del pH:

Equipo

Medidor de pH.- El medidor de pH debe ser capaz de

medir el pH de un agua dentro del intervalo de 0 a 14 por medio del empleo de un electrodo de vidrio y otro de referencia.

Procedimiento:

El medidor de pH debe calibrarse con una solución reguladora patrón cuyo pH se encuentre cerca de aquel que se desea medir, una vez ajustado, se retira el recipiente con la solución patrón y se lavan los electrodos con agua destilada, quitando el exceso con un material adecuado, evitando friccionar la superficie de los electrodos.

A continuación, se efectúa la determinación del pH en la muestra a una temperatura de 25 C ó de acuerdo con las indicaciones del manual del aparato.

Sólidos Sedimentables:

Equipo

Estufa para secar.

Mufla eléctrica para calcinar.

Balanza analítica.

Matraz Kitosato (para filtrar al vacio) con accesorios.

Bomba de vacio.

Papel filtro "Whatman" No. 40 de llcm. de diámetro.
Conos de Imhoff.

Procedimiento:

Se vierte un litro de aguas residuales en un cono Imhoff y se deja que los sólidos se sedimenten por 45 minutos. En seguida se agitan suavemente los lados del cono con un agitador o por rotación para que se sedimenten los sólidos adheridos a los lados. Se deja que se sedimente por 15 minutos más.

Se leen los sólidos sedimentables directamente en ml/1.

Sólidos Suspendidos:

Se coloca un papel filtro seco y pesado en el kitosato y se filtra un litro de agua residual aplicando vacio, cuando se ha filtrado toda el agua, se quita el vacio, se pasa a una estufa a 103 C hasta que está completamente seco, se saca de la estufa, se coloca en un desecador

hasta que se enfría a temperatura ambiente y luego se pesa.

La diferencia entre el peso del papel antes de filtrar y el peso del papel después de filtrar, da el peso en gramos de los sólidos suspendidos totales.

Punto de Muestreo: Drenaje Términos

	Flujo Gal/Min	рН	Temp.	Sols.Sed.	Sols.Sed. ppm.	Sols Totales en susp ppm	Cenizas en %sts.
Octubre							
Promedio	288	6.2	29	47	384.4	433.7	31.47
Máximo	800	9.5	46	194	1676.0	1378.0	48.02
Mínimo	150	4.0	23	16	63.0	113.0	7.04
	Noviembre						
Promedio	296	5.7	28	46	336.8	432.1	41.8
Máximo	1350	7.5	34	225	1060.0	1351.0	94.0
Mínimo	100	4.5	22	2	6.5	79.0	11.0
		D	iciembre				ī
Promedio	245	5.9	30.7	73	307.4	532.3	44.70
Máximo	460	6.8	36.0	560	606.5	2416.5	62.2
Minimo	130	4.4	25.6	5	33.5	70.0	26.7
		E	nero				
Promedio	310	6.5	31.8	60	338.7	723.8	38.48
Máximo	610	9.6	36.5	610	1808.0	10606.0	70.4
Mínimo	100	3.2	25.6	13	85	110	16.7
		F	ebrero				
Promedio	440	7.0	30.7	34.7	285.4	381.7	37.2
Máximo	1000	9.5	35.5	105.0	830.0	953.5	69.4
Minimo	200	5.8	27.0	9.0	90.0	137.5	19.7
Marze							
Promedio	350	7.3	30.6	28.4	199.9	277.6	34.9
Máximo	500	9.4	35.0	174.0	1023.0	1151.5	66.6
Mínimo	150	3.2	27.0	0.2	11.0	1.5	12.3

CAPITULO III

Punto de Muestreo: Drenaje Mayrán

	Flujo Gal/Min	рН	Temp. OC	Sols Sed. Mg/l	Sols. Sed.	Sols Totales en susp. ppm.	Cenizas en sts.
Octubre							
Promedio	444	5.8	26	181	1089.5	5268.2	38.89
Máximo	1400	7.4	32	968	8571.0	55489.0	69.0
Mínimo	100	4.5	22	18	103.0	193.0	12.55
			Noviem	ore		•	
Promedio	425	5.5	27	103	617.2	1215.0	38.8
Máximo	850	7.2	31	915	3146.0	6436.0	66.0
Mínimo	200	4.0	23	7	103.0	207.0	12.0
			Dicieml	ore			
Promedio	391	5.4	25.3	395	3631.1	10272.4	39.9
Máximo	810	6.8	29.0	900	22176.0	40856.5	61.4
Mínimo	160	4.3	20.0	16	119.0	269.0	14.4
Enero							
Promedio	330	5.5	26.6	192	1037.3	2762.3	35.5
Máximo	1050	7.9	29.0	895	2107.0	16800.0	63.9
Mínimo	50	4.3	20.0	12	81.0	119.0	13.36
			Febrer	0			
Promedio	390	6.0	25.4	143.3	704.0	3199.2	48.7
Máximo	700	7.0	28.0	920.0	3236.0	33306.0	94.8
Mínimo	50	4.8	20.5	2.5	29.0	37.5	30.6
Marzo							
Promedio	440	6.7	26.3	49.8	546.2	505.8	37.2
Máximo	700	7.9	31.0	230.0	1293.0	2680.0	76.4
Mínimo	200	5.3	20.0	1.0	179.0	24.0	13.1

d) Parámetros Fuera de la Ley

Después de seis meses de análisis, se llegó a comprobar que son dos los parámetros que están fuera de la Ley Federal en cuanto a los cinco parámetros que marca la Ley Federal para prevenir y controlar la contaminación ambiental, para la primera etapa que entrará en vigor en 1977.

Sólidos Sedimentables: Máximo permisible 1 ml/l. Es el parámetro de mayor problema debido a la gran cantidad de fibras y cargas que no son retenidas y son arras tradas por el aqua.

Grasas y Aceites: Máximo permisible 70 mg/l. Está dentro de lo permisible, ya que únicamente se utiliza para fines de lubricación de las máquinas.

<u>Materia Flotante</u>: Este parámetro no representa ningún problema. Está dentro de la norma.

Temperatura: Máximo permisible 35°C. Por lo general se

está dentro de los límites permisibles en las tres descargas: Laguna de Mayrán, Laguna de Términos y Lago Como. Sólo la descarga al Lago Mask está arriba de los límites permisibles debido a las descargas del aqua de caldera.

pH: Máximo permisible de 4.5 - 10.0. Este parámetro no representa problema, ya que se opera a pH
de 4.5 - 5.5, por lo cual se está dentro de las especificaciones y de las condiciones normales de opera
ción de las máquinas.

DIVERSOS METODOS QUE SE PUEDEN
EMPLEAR PARA EVITAR LA CONTAMINACION

Por lo general los métodos que se emplean para el tratamiento del agua tiene como objeto eliminar las impurezas o substancias extrañas del agua. Aún cuan do se agreguen productos químicos al agua, esto se hace con el proposito de eliminar cantidades mucho mayores de materiales contaminantes que los que se añaden. Hay casos en que ciertos constituyentes del agua se eliminan sustituyéndolos por otras substancias; en otros casos, las substancias que se agregan pueden tener la finalidad de impartir al agua ciertas características deseables.

Los métodos y técnicas empleadas para atacar el probl \underline{e} ma de contaminación del agua se divide en:

a) PROCESOS TERMICOS:

- 1) Evaporación solar
- 2) Incineración
- 3) Combustión catalítica



b) PROCESOS FISICOS:

- 1) Sedimentación
- 2) Flotación
- 3) Centrifugado
- 4) Cribado o tamizado
- 5) Filtración
- 6) Dispositivos de profundidad
- 7) Irrigación
- 8) Almacenamiento y regulación de la carga

c) PROCESOS QUIMICOS:

- 1) Coagulación y asentamiento
- 2) Neutralización
- 3) Oxido reducción
- 4) Diálisis
- 5) Adsorción
- 6) Intercambio iónico

d) PROCESOS BIOLOGICOS:

1) Filtros biológicos



- 2) Activación de lodos
- 3) Aereación
- 4) Estanques de oxidación
 - 5) Lagunas
 - 6) Métodos anaerobicos

El hecho de suministrar un tratamiento al agua de desecho de un proceso cualquiera que éste sea, tiene dos finalidades:



- I. Remover contaminantes para que el agua sea adecuada para descargarse en cualquier alcantarilla o red municipal de drenaje o cuerpo receptor.
- II. Aprovechar la calidad del agua para un reuso satis factorio en la planta.



El sistema de colección de aguas de desecho en la industria del papel varía muchísimo, sin embargo podemos
decir que en general, el tratamiento que se les da a
las aguas de desecho es una secuencia, ya que desafortunadamente no hay proceso de tratamiento simple que

pueda remover efectivamente todos los contaminantes.

Primeramente se da un pretratamiento que sirve para remover arena y material ordinario, neutralizar residuos ácidos o alcalinos, igualar la cantidad y cualidad de los residuos característicos, algunas veces, reducir la temperatura o eliminar problemas de olor.

Enseguida, se da el tratamiento primario que es designado para remover sólidos suspendidos o algún material orgánico.

El tratamiento secundario nos va a servir para remover demanda bioquímica de oxígeno.

Para remover color, sólidos disueltos, coliformes, etc., es necesario un tratamiento terciario, ya que con los tratamientos previos no hay una efectividad plena.

Podemos decir que la práctica empleada en la industria del papel es:

- a) Reuso de agua
- b) Recuperación química
- c) Recuperación de fibra y sólidos

TRATAMIENTO EMPLEADO

a) Actualmente en la Fábrica de Papel Negociación Papelera Mexicana, S.A., el tratamiento empleado que
se da al aqua de desecho es:

- tratamientos empleados:

- 1. Coagulación
- 2. Sedimentación
- 3. Filtración

La coagulación y sedimentación se efectúan en un tanque llamado "INFILCO" que es una adaptación especial de un clarificador. Tiene en el centro una zona de mezclado y coagulación. Los sólidos conforme van entrando, son recirculados por un impulsor. El flujo es descargado en una cámara central en la que se incorporan los productos químicos. Esta cámara está provista de un sistema de agitación mecánica y la recirculación del agua y los productos químicos forman unas zonas de mezcla y reacción.

El agua con los productos químicos precipitados, el

flóculo y la turbidez pasan a una cámara de clar<u>i</u> ficación. La parte clarificada sale mientras que el remanente regresa a la cámara de reacción para un tratamiento posterior.

La efectividad de la clarificación de un líquido depende del grado de coagulación obtenido. Si las partículas se desarrollan y crecen (a un tamaño más o menos de la cabeza de un alfiler) se sedimentan rápidamente, se dice entonces que la coagulación ha sido satisfactoria, de lo contrario se tendrá que cambiar el tratamiento químico para promover la coagulación.

En el Infilco Ciclator, los sólidos más pesados son continuamente sedimentados en el fondo, formándose el fango o lodos los cuales son evacuados de modo in termitente automático.

Para la salida del líquido tiene un rebosadero continuo colocado en toda la periferia del tanque. Tiene un flujo radial. De aquí el agua pasa a los filtros.

El problema principal que presenta este tipo de tratamiento es la eliminación de los lodos. Actualmente se vierten al drenaje que sale a la calle Laguna de Mayrán.

Enseguida se muestra un esquema del tanque Ciclator marca Infilco.

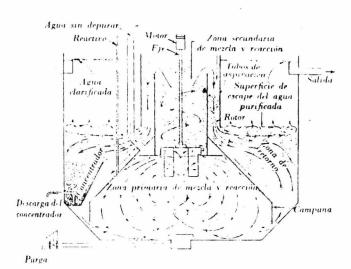


Fig. 127. Sección transcesal de un tanque de tipo. Accelatore,

Coagulación

La coagulación se utiliza para remover sólidos suspendidos y turbidez, que son las impurezas más comunmente presentes, sin embargo en algunas ocasiones, se lleva a cabo para remover color y otros materiales del agua con objeto de hacerla adecuada para un fin específico.

La sedimentación simple generalmente tiene poco efecto en la eliminación de las partículas muy pequeñas suspendidas en el agua. Para eliminar esta materia suspendida en el agua, es necesario agregar al agua un producto químico llamado coagulante, éste forma un coágulo atrayendo las partículas finamente divididas y la materia coloidal del agua para formar grupos de agregados que así se eliminan más fácilmente mediante la sedimentación.

El coagulante más usado es el sulfato de aluminio.

La coagulación tiene lugar en tres etapas: conforme se va disolviendo el coagulante, se forman iones de aluminio positivos que neutralizan las cargar nega tivas de las partículas de turbidez incluyendo, la arcilla coloidal y el color. Esto es la primera etapa de la coagulación que requiere para su mayor eficiencia o eficacia una rápida e íntima mezcla, antes de que tengan lugar reacciones secundarias.

Despúes de esto, el tratamiento ha de consistir en una lenta agitación a fin de que se pueda dar la segunda etapa, durante la cual, los flóculos muy pequeños pueden aglomerarse y aumentar de tamaño hasta quedar en condiciones de sedimentación. Durante esta fase tiene lugar el atrapamiento de otras partículas, incluso bacterias. La coagulación efectiva se ve ayudada por

ciertos iones negativos, en especial por ión SO_4 con doble carga.

La importancia de la concentración iónica con distintos coagulantes se manifiesta también por los valores variables de pH óptimos.

La coagulación eficaz requiere además una dosificación correcta del coagulante y de los productos químicos auxiliares.

Sedimentación

El método de purificación de agua más antiguo es la remoción de sólidos suspendidos mediante sedimentación. Ha sido empleado extensamente por ser uno de los menos costosos.

Científicamente el problema de clarificación del agua, entraña algunas complicaciones y la influencia de muchos factores.

Se han llevado a cabo muchas investigaciones tendientes ha establecer los principios básicos que intervienen en la remoción de sólidos del agua por sedimentación simple. La velocidad de sedimentación de cuerpos sólidos
en el agua depende: de la gravedad específica, la for
ma y tamaño de las partículas, de la viscosidad del
agua y de las corrientes dentro del recipiente.

Las partículas de materia finamente divididas pueden per manecer en suspensión durante semanas y sólo son removidas por sedimentación cuando son aglomerados. Los cuer pos esféricos se sedimentan con mayor velocidad que los de cualquier otra forma de la misma gravedad específica.

La facilidad que tenga la materia suspendida en el agua para sedimentarse, depende en gran parte del tamaño y gravedad específica; pero también está influenciada por la temperatura del agua. La viscosidad del agua aumenta al disminuir la temperatura, la velocidad de sedimentación disminuye simultaneamente al reducirse la temperatura del agua. Una disminución de temperatura de 21° C a 16.7° C por ejemplo, da como resultado una reducción de un 45% en la eficiencia de sedimentación.

Filtración

La sedimentación con coagulación o sin ella, no proporciona un tratamiento suficientemente satisfactorio del agua. Por lo cual es necesario un filtro. La filtración ayuda además a la eliminación de hierro y manganeso, del color de los gustos y de los olores.

Después del clarificador, el agua pasa a filtración con un sistema de cuatro filtros de arena rápidos.

El filtro consiste esencialmente de un lecho de arena de 60 a 75 cm. de espesor. La acción de la arena en la eliminación de las bacterias, de la arcilla coloidal más pequeña que los huecos entre los granos de arena, se explica porque conforme las partículas se mueven a través de los poros de la arena, entran en contacto con las superficies de la misma y se adhieren a ella. El proceso se ve ayudado por los pasos curvilineos alrededor de los granos donde por la acción de la fuerza centrífuga, las partículas son lanzadas contra las superficies de los granos de arena. Durante este proceso se eliminan

también las bacterias.

Si el agua a filtrar contiene flóculos grandes y mucha turbidez, los poros de la parte superior pueden taponarse seriamente y acortar los ciclos de filtración, mientras que las turbideces bajas y las masas flocula das de un tamaño menor representa una mayor penetración en el lecho y tiempos de lavado más largos entre lavado y lavado.

Por lo general las velocidades de filtración se mantie nen uniformes a lo largo de todo el ciclo de filtración.

Posteriormente el agua filtrada se almacena en los conos y de aquí se alimenta el sistema de recirculación de las máquinas.



b) Pruebas con los Lodos



Uno de los más importantes y difíciles problemas de la Industria Moderna es incrementar la capacidad de producción y evitar la contaminación sin sacrificar la eficiencia del proceso y la economía.

En la industria del papel, la operación en la cual el problema es crítico, en la clarificación del agua de desecho de los procesos de fabricación del papel para evitar pérdidas de fibra y consecuentemente la contaminación.

Con este motivo se hicieron pruebas para concentrar los lodos, estudiar los resultados y ver cuál es el mejor método o forma de obtener el máximo de seguridad y que constituya el costo mínimo.

Enseguida vemos los resultados obtenidos de las pruebas hechas con los lodos.

PRUEBAS DE LABORATORIO EFECTUADAS EN NEGOCIACION PAPE-LERA MEXICANA, S.A.

PUNTO DE MUESTREO: Salida de los lodos del clarificador.

SOLIDOS EN SUSPENSION: (% EN PESO) Máximo -----6.94% Mínimo -----1.75% Promedio -----4.16% CENIZAS: Máximo -----58.5% Mínimo -----31.8% Promedio -----48.1% TIEMPO DE DRENADO: Máximo -----360 seg. Mínimo ----- 12 seg. Promedio ---- 75.9 seg. FREENESS: Máximo ----- 84 SR Mínimo ----- 63 SR

Promedio ----- 77 SR

Enseguida se llevaron a cabo otras pruebas con una Centrífuga Sharpless de Penwatt, donde las partículas sóli das pueden ser separadas de una corriente o líquido en movimiento a cierta velocidad. Los resultados obtenidos se muestran en los siguientes cuadros. Son un promedio de todas las pruebas efectuadas con esta centrífuga.

PRUEBAS CON LA CENTRIFUGA SHARPLESS PENWATT

PUNTO DE MUESTREO: Entrada del flujo de lodos.

	Consi <u>s</u> tencia %	Tiempo de Drenado seg	Freeness SR	Cenizas %
Máximo	7.57	145.0	84.0	51.5
Mínimo	3.25	13.9	50.0	45.0
Promedio	4.16	53.9	80.5	48.3

PUNTO DE MUESTREO: Salida del espesado.

	Consi <u>s</u> tencia %	Tiempo de Drenado seg	Freeness SR	Cenizas %
Máximo	28.5	115.0	82.0	50.0
Mínimo	18.2	11.6	50.0	42.0
Promedio	20.4	36.0	72.0	45.6

PUNTO DE MUESTREO: Salida agua clarificada.

	Consi <u>s</u> tencia %	Cenizas %
Máximo .	0.82	100.0
Mínimo	0.01	37.0
Promedio	0.15	70.7

Eficiencia del aparato en función de la parte espesada.

Máximo ----- 86.0%
Mínimo ----- 57.0%
Promedio ----- 67.0%

La eficiencia se considera aceptable, ya que llegó a $v_{\underline{a}}$ lores bastante buenos; el agua clarificada llegó a $v_{\underline{a}}$ lores bajos y las cenizas al 100%.

Al adicionarle un poli-electrolito, se observaron mejo ras notables: la eficiencia se aumentó, la clarificación se incrementó y subieron las cenizas de la parte clara.

Los lodos se concentraron al doble, de 3%, se incrementó al 6% de consistencia. El agua clarificada se apreció muy limpia.

Los lodos del clarificador Infilco fueron sometidos a una prueba de laminación.

Las observaciones de las pruebas fueron:

- El material sedimentado (lodos) mostró posibilidad de laminación.
- 2) La consistencia de alimentación fue de 5%, habiéndose incrementado hasta el 28%.
- 3) El agua de salida del laminador, mostró cierta facilidad de sedimentación. En cuatro horas, se sedi mento una cuarta parte del volumen original.
- 4) La parte laminada mostró posibilidad de enrrollarse.

El promedio de 15 pruebas indicó una pérdida de sólidos suspendidos de 3720 Kg/día, que en relación a una producción de 50 Ton/día muestra una pérdida de 7.44% (3.86% de fibra y 3.57% de carga).

Por los resultados obtenidos, se seleccionó el método de laminación por ser el más económico.

Con la aplicación del laminador adecuado a la capacidad del volumen de los lodos del Infilco, y un tanque de almacén de los mismos; prácticamente se cumplen los parámetros que exige el reglamento sobre contaminación de efluentes de la Secretaría de Recursos Hidráulicos.

c) Modificaciones al Tratamiento

1) Lodos.

Sistema de separación de lodos de salida del clarificador. La salida de los lodos pasará a un tanque de almacenamiento para 1,500 Kg. de pasta seca, con agitación.

La salida de este tanque se hará mediante una bomba y estará conectada a la laminadora.

La parte sólida se almacenará para su venta o poste rior aprovechamiento.

La parte líquida, pasará al tanque de recolección general.

2) Mejoras en el Sistema de Recuperación de Aguas.

Estas mejoras permitirán una mayor eficiencia en la recuperación del agua, primeramente porque se mandará toda el agua de la planta al tratamiento, cosa que actualmente no se hace.

Se recirculará al máximo el agua de proceso.

Mejoras a recirculación interna en las Máquinas:

MAQUINA I

Se instalará un recuperador extra de fibra, así como un control de nivel para los tanques de agua de recirculación.

MAQUINA II

Se instalará un recuperador extra de fibra, así como un control de nivel para los tanques de agua de recirculación.

MAQUINA III

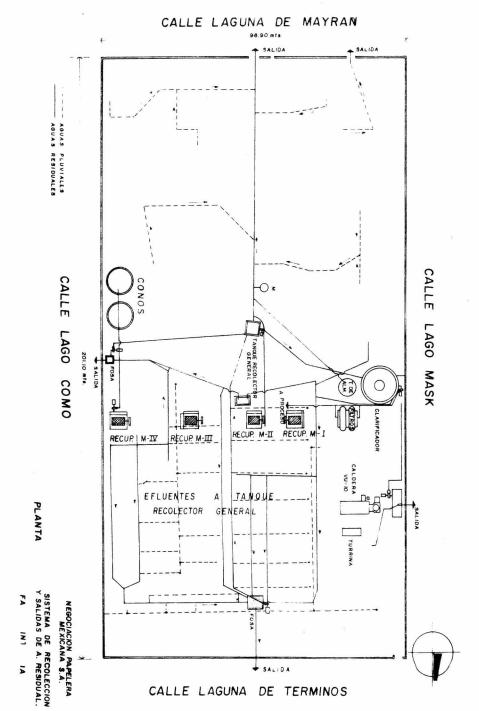
Se instalará otro recuperador de fibra para aumentar la capacidad del ya existente. Se instalará un tan que para recolección que servirá para que la máquina tenga su sistema de recolección interna. A dicho tanque se agregará el sistema de bombeo a la máquina.

MAQUINA IV

Se instalará un recuperador de fibra de mayor capacidad

así como su sistema de bombeo a los conos de clarificación.

A continuación se presenta un dibujo que incluye las modificaciones para lograr la recolección total de las aguas residuales.



3) Cambios de Drenaje.

Proyecto de los cambios necesarios en el sistema de recolección de aguas residuales.

Se da una descripción de cada una de las secciones que componen las modificaciones.

a) Salida a la Calle de Laguna de Mayrán (futura sa lida oficial de aguas residuales).

Se instalará un tanque de almacenamiento de aguas clarificada y filtrada, que alimentará al proceso y servirá de tanque regulador del efluente al dre naje, se hará un drenaje nuevo para vaciar el efluente a la salida oficial. En dicho drenaje se instalará un medidor de flujo con un sistema de muestreo.

b) Salida a la Calle de Lago Mask.

En esta descarga que está dentro de los parámetros de la tabla en cuanto a sólidos sedimentables, pH, grasa y aceites y materia flotante, se construirá una fosa y se instalará un sistema de

- bombeo al clarificador. Solamente descargará al drenaje el efluente de agua pluvial.
- c) Salida a la Calle de Laguna de Términos.
 En esta salida solamente se descargará al drenaje el efluente pluvial. Todos los drenajes que
 descargan a esta salida, en lo futuro, descargarán a un tanque de recolección general.
- d) Salida a la Calle del Lago Como. Esta descarga se encuentra dentro de los parámetros de la tabla No. 1. Todas las descargas de agua residual que puedieran llegar a la fosa, se invertirán para descargar al tanque de recolección general.
- e) Salida a la parte sur de las máquinas.

 Estas salidas descargarán directamente al tanque de recolección general.
- f) Modificaciones del tanque de recolección general. Se modificará su ubicación, instalando un tanque subterráneo de capacidad mínima de 90 m., se instalará un sistema de bombeo auxiliar para casos de

emergencia. Se efectuará un cierre de nivel <u>pa</u>
ra que en un caso fortuito no llegue a inundarse
la parte media de la fábrica.

CONCLUSION

En la decisión final para usar el método seleccionado, podemos considerar como factor preponderante, la repercusión que tendrá en la Fábrica el costo de las instalaciones y equipo necesario para lograr abatir los contaminantes en grado óptimo.

La recuperación de fibra de las aguas de desecho significa tratamiento y equipo, pero no sólo eso, sino también reducción de costo del tratamiento de las aguas de desecho.

Con las pruebas, experiencias de operación y análisis efectuados, hemos visto que podemos:

- 1) Reducir el requerimiento de agua fresca.
- 2) Retornar la fibra útil (recuperada) al proceso.
- 3) Puede reducirse el tratamiento de agua.
- 4) Puede producir entradas de dinero de la venta de la fibra recuperada.

Con esto, no sólo obtenemos un beneficio propio, sino

nacional, ya que cualquiera que sea el contaminante, el tratar de evitarlo por todos los medios posibles, contribuirá a la disminución de la contaminación atmosférica y del agua y el conseguir este objetivo en beneficio de la sociedad y de la industria, justifica cualquier esfuerzo.

Usemos pues, una tecnología que no sólo se preocupe por sus logros económicos y avance, sino también por su buen uso o sea que concilie el desarrollo industrial con la conservación de los recursos naturales e incluso el fomento de estos últimos hasta obtener las condiciones más adecuadas para facilitar el desarrollo o desenvolvimiento humano.

BIBLIOGRAFIA

1) Steel W. Ernest

Abastecimiento de agua y alcantarillado 3a. Edición Ed. Gustavo Gili, S.A. Barcelona (1965)

2) H.R. Jones

Pollution Control and Chemical Recovery in the pulp and paper Industry Noyes Data Corporation London, England (1973)

- 3) Programa Nacional contra la Contaminación del Agua Secretaría de Recursos Hidráulicos I (1) México, D.F. (1973)
- 4) Repercusión Ecológica de Contaminación del Agua Secretaría de Recursos Hidráulicos I (3) México, D. F. (1973)
- 5) Tesis Malagón Díaz J.

Plan de Manejo Hidráulico Sanitario de la cuenca del Río Blanco México, D.F. (1971)



6) Tesis - Uribe Rivera Moises

Temas sobre Saneamiento de Corrientes México, D.F. (1971)

7) S.R.H., Subsecretaría de Planeación

Estudio y Evaluación Mediante Indicadores del Grado de Contaminación de Aguas en las cuencas del País México, D.F. (1973)

- 8) S.R.H., Reglamento para la Prevención y Control de la Contaminación de Aguas México, D.F. (1973)
- 9) Tesis Acosta Lara Eduardo

Estudio de Contaminación en el estuario del Río Pánuco México, D.F. (1976)