

CI66J

**CI66J/CI71T
MODELACION NUMERICA DE AGUAS
SUBTERRANEAS**

**TEMA 6
TRANSPORTE DE CONTAMINANTES EN AGUAS
SUBTERRANEAS
OTOÑO 2006**



UNIVERSIDAD DE CHILE
FACULTAD DE CIENCIAS FÍSICAS Y MATEMÁTICAS
DEPARTAMENTO DE INGENIERIA CIVIL



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

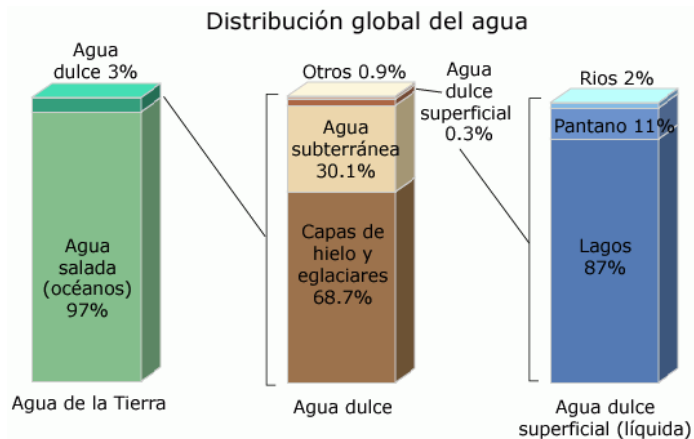
ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



INTRODUCCION

- Aguas superficiales ampliamente explotadas y cada vez más escasas. Recursos hídricos subterráneos atractivos para satisfacer demanda.

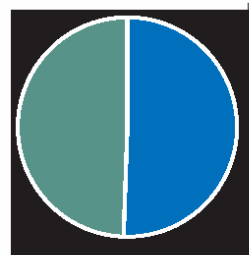


INTRODUCCION

- Capacidad total de producción de captaciones de agua potable en Chile es de 88.7 m³/s.
- Aguas subterráneas ~50% del agua potable urbana.

Gráfico N°19
Producción de agua cruda a plena capacidad por tipo de fuente

SI SS (2004)

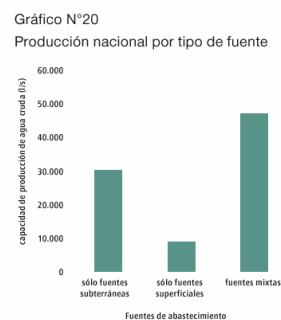


Fuentes superficiales 49%

INTRODUCCION

- Importancia de las aguas subterráneas en el sector sanitario chileno: de 293 servicios o sistemas, 62.5% se abastecen únicamente con recursos subterráneos, 22.5% con recursos superficiales y el 15.0% con recursos mixtos.
- En ámbito rural, más del 77% del consumo total.

SISS (2004)



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

El agua (H_2O) es una molécula fuertemente dipolar por lo que presenta marcadas propiedades solventes, es decir, el agua siempre disolverá algo de cualquier sólido o gas con el cual entre en contacto

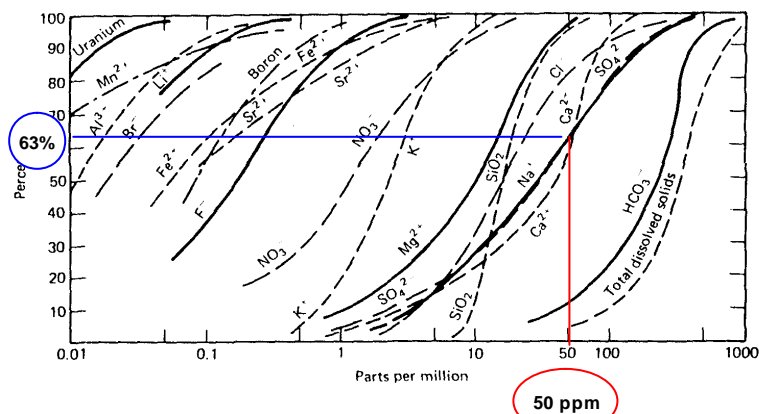
Las aguas naturales siempre contienen iones disueltos los cuales provienen del contacto del agua con minerales tales como el limo, magnetita, yeso y sales.

Los **cationes** más comunes encontrados en el agua natural son calcio (Ca^{2+}), magnesio (Mg^{2+}), sodio (Na^+), y potasio (K^+).

Los **aniones** más comunes son los bicarbonatos (HCO_3^-), cloros (Cl^-), sulfatos (SO_4^{2-}), y en menor cantidad nitratos (NO_3^-).



Distribución de Constituyentes en Aguas Terrestres



La composición química de las fuentes de **agua superficial** es reflejo de la geografía local, estacionalidad, escorrentía, procesos biológicos y actividades antrópicas desarrolladas en la cuenca.

La calidad de un **agua subterránea** depende mucho de las condiciones del acuífero: de su litología, de la velocidad de circulación, de la calidad del agua de infiltración, de las relaciones con otras aguas o acuíferos y de las leyes del movimiento de sustancias transportadas por el agua.

El **agua natural**, como un nicho ecológico, contiene una variedad de microorganismos: bacterias, algas, hongos, protozoos, en armónico equilibrio.



Las **aguas subterráneas** tienen una mayor oportunidad de disolver materiales por las mayores superficies de contacto, lentas velocidades de circulación y mayores presiones y temperaturas a las que están sometidas y facilidad de disolver CO_2 del suelo no saturado. Por ello, sus concentraciones salinas son, en general, superiores a las de las aguas superficiales.

Constituyentes principales (rango de concentración 1.0 a 1000 ppm)	
Sodio (Na)	Bicarbonato
Calcio	Sulfato
Magnesio	Cloruro
Sílice	
Constituyentes secundarios (rango de concentración de 0.01 a 10.0 ppm)	
Hierro	Carbonato
Estroncio	Nitrato
Potasio	Fluoruro
Boro	



Las condiciones físicas a que se hallan sometidas las **aguas subterráneas** suponen una reducción de las materias en suspensión y de la materia orgánica, debido esta última a la acción de los propios microorganismos del terreno. La mayoría de las aguas subterráneas no contienen materia suspendida y prácticamente ninguna bacteria. En general son claras e incoloras.

**Constituyentes menores
(rango de concentración de 0.0001 a 0.1 ppm)**

Antimonio	Litio
Aluminio	Manganeso
Arsénico	Molibdeno
Bario	Niquel
Bromo	Fosfato
Cadmio	Rubidio
Cromo	Selenio
Cobalto	Titanio
Cobre	Uranio
Germanio	Vanadio
Yodo	Zinc
Plomo	



Características Generales de Aguas Superficiales y Subterráneas

Características	Aguas Superficiales	Aguas Subterráneas
Físicas		
Turbiedad	Variable, baja a muy alta	Prácticamente ninguna
Color	Variable	Constante bajo o ninguno
Temperatura	Variable	Constante
Químicas		
Mineralización	Variable, generalmente muy baja	Constante y dependiente de los terrenos
Dureza	Generalmente baja	Dependiente de los terrenos, generalmente alta
Estabilidad	Variable, generalmente algo corrosivas	Constante, generalmente algo incrustantes
Bacteriológicas	Variable y generalmente contaminadas	Constante y generalmente puras
Radiológicas	Expuestas a contaminación directa	Protegidas contra la contaminación directa



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

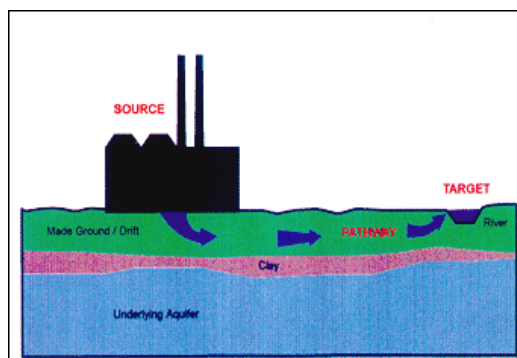
REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

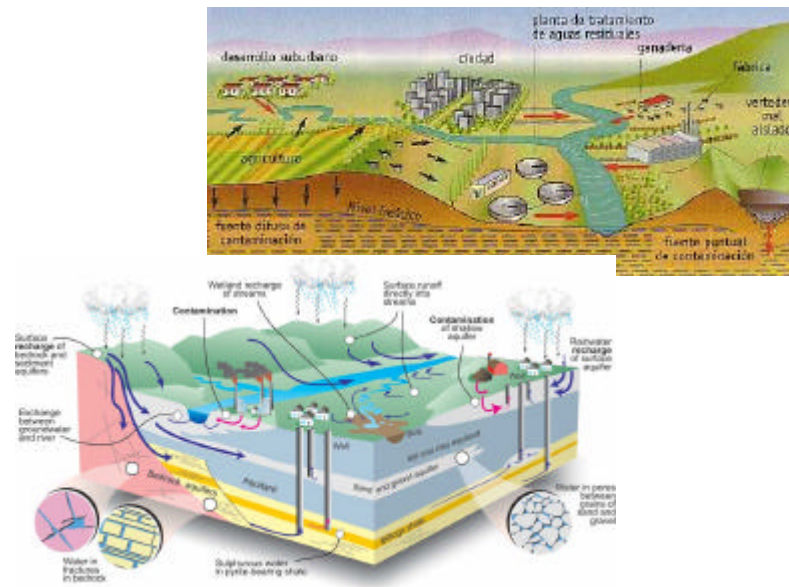
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



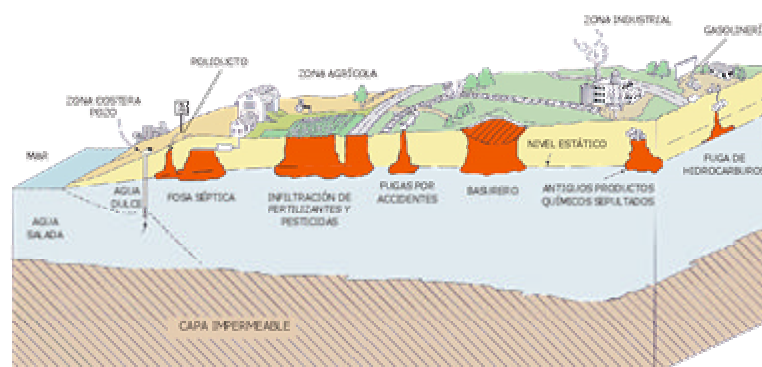
El estudio de la contaminación de recursos hídricos subterráneos es de suma importancia tanto en lo que se refiere a las posibles fuentes de contaminación como a los procesos de transporte de estos contaminantes en sistemas acuíferos.



FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN

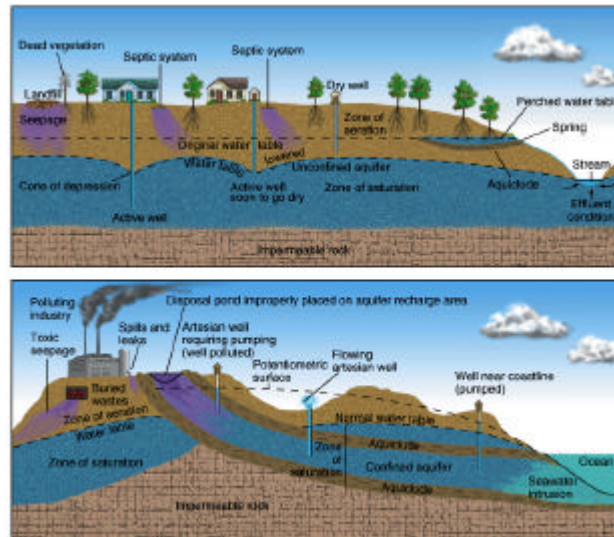


FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN

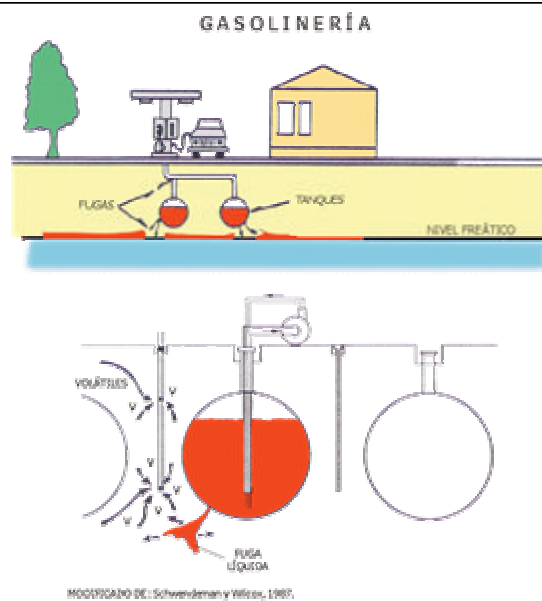


MODIFICADA DE: Fetter, 1993.

FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN

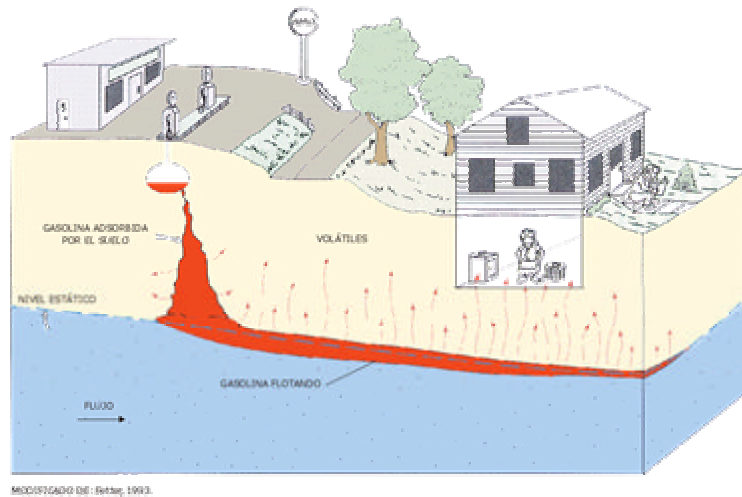


FUGAS DE TANQUES EN GASOLINERAS

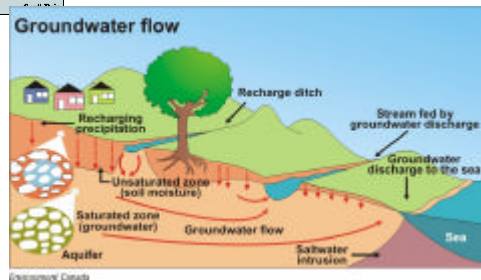
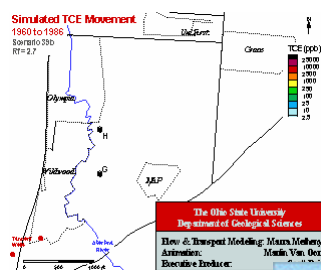


MODIFICADO DE: Schwendenman y Wilson, 1987.

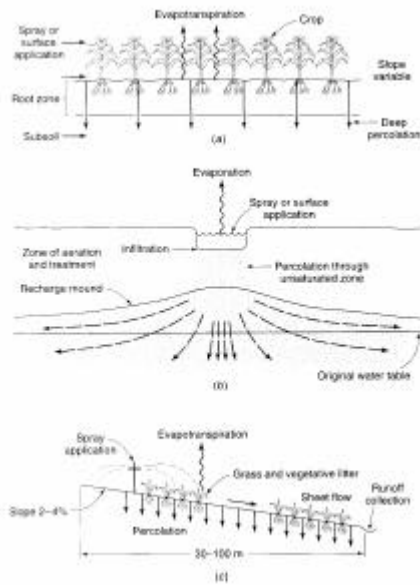
FUGAS, FASE LIBRE Y VOLÁTILES



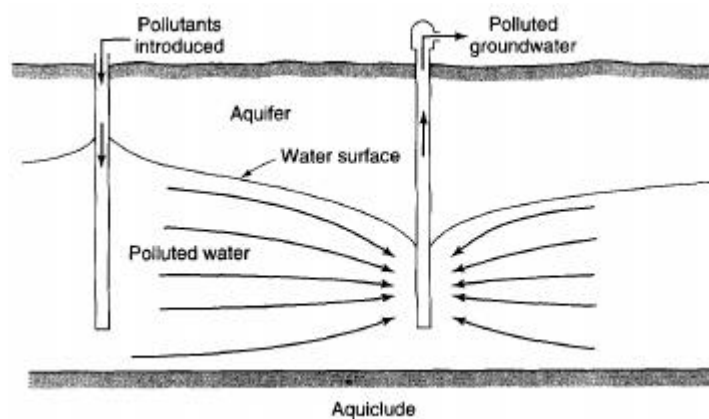
FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN



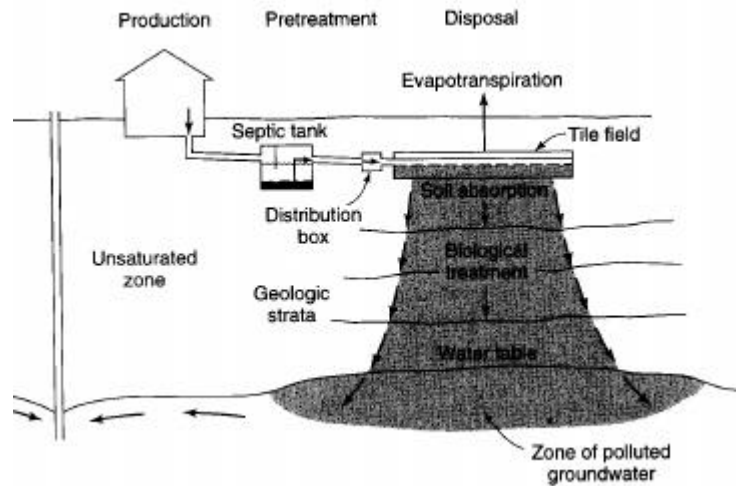
FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN



FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN



FUENTES COMUNES DE CONTAMINACIÓN



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

El estudio de la contaminación de recursos hídricos subterráneos es de suma importancia tanto en lo que se refiere a las posibles fuentes de contaminación como a los procesos de transporte de estos contaminantes en sistemas acuíferos.

Aspectos importantes para distinguir fuentes de contaminación:

- (1) localización
- (2) historia
- (3) tipos de contaminantes



LOCALIZACION

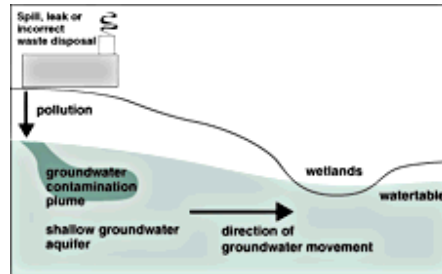
En la práctica, los términos "puntual" o "no puntual" describen la localización de la fuente.

Una fuente puntual es caracterizada por la presencia de una fuente de pequeño tamaño, mientras que una fuente no puntual describe un origen difuso de la contaminación.

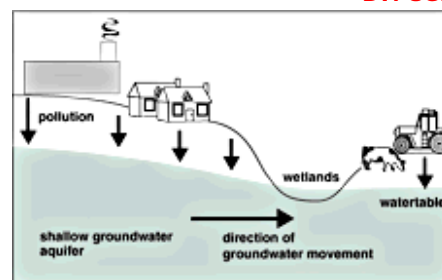
Una fuente "puntual" es caracterizada por la presencia de una fuente, pequeña y claramente identificable.

En el caso de fuentes no puntuales o difusas podemos incluir el caso de pesticidas y herbicidas que son aplicados a grandes extensiones de terreno.





PUNTUAL



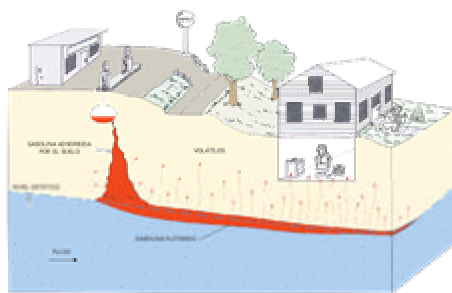
DIFUSA

HISTORIA

La historia de la fuente se refiere principalmente a como se ha modificado la tasa de producción de contaminante a través del tiempo.

Un derrame es un ejemplo de fuente no continua, en la cual se produce un elevado nivel de contaminación superficial o subterránea por un corto tiempo.

A diferencia del anterior, un estanque de almacenamiento de combustible que esté vertiendo a través de fracturas o roturas es una fuente continua.



CONTINUO

DERRAME



TIPO DE CONTAMINANTE

Un enfoque que se ha utilizado es concentrarse en un grupo que muy comúnmente se encuentran en efluentes y en fuentes de agua potable, que produce efectos adversos sobre la salud o que persisten a través de la cadena alimenticia.

Un ejemplo de este tipo de listas lo constituye la información publicada por EPA, la que señala un total de 129 compuestos prioritarios, 114 de ellos orgánicos y 15 inorgánicos, principalmente metales.

Los compuestos de origen orgánico se separan comúnmente en cuatro categorías: volátiles, neutrales extractables, ácidos extractables y pesticidas.



TIPO DE CONTAMINANTE

Otra manera de agrupar compuestos es a través del tipo de reacción y modo de ocurrencia. En este sentido es común referirse a los siguientes grupos de compuestos:

- (1) materiales radioactivos,
- (2) metales pesados,
- (3) nutrientes,
- (4) otros inorgánicos,
- (5) contaminantes orgánicos, y
- (6) contaminantes de origen microbiológico.



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

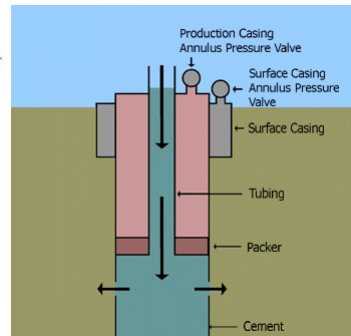
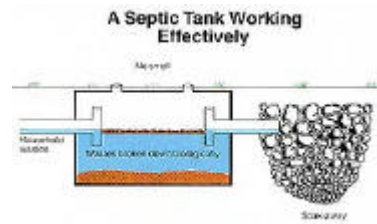


CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría I.

Fuentes Diseñadas a la Descarga de Sustancias

Fosas sépticas, Pozos de inyección, y Aplicación al suelo.

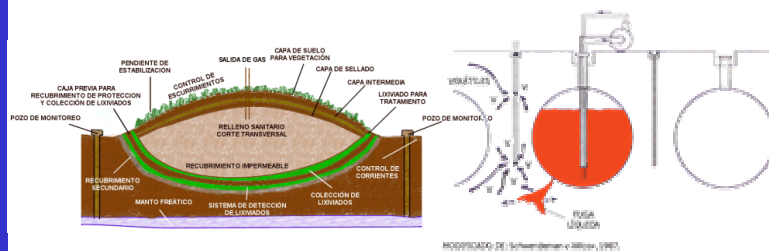


CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría II.

Fuentes Diseñadas para el Almacenamiento, Tratamiento y/o Disposición de Sustancias

Rellenos sanitarios, Basureros, Pozas o lagunas de almacenamiento, Desechos mineros, Cementerios, Estanques de almacenamiento sobre el suelo, Estanques de almacenamiento bajo el suelo, Contenedores.



CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría III.

Fuentes Diseñadas para Retener sustancias durante Transporte.

Tuberías de alcantarillado, Transporte y Transferencia de Materiales



CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría IV.

Fuentes que Descargan Sustancias como Resultado de Otras Actividades.

Riego, Aplicación de Pesticidas, Aplicación de Fertilizantes, Resíduos Animales, Aplicación de Sales, Drenaje Urbano, Drenaje de Minas

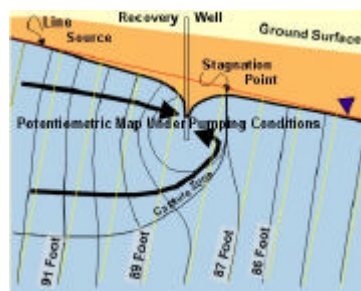


CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría V.

Fuentes que proveen un Mecanismo para que Agua Contaminada entre al Acuífero.

Pozos de Producción, Pozos de Monitoreo y calicatas de exploración, Excavaciones



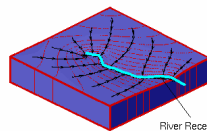
CATEGORIAS DE FUENTES DE CONTAMINACION

Categoría VI.

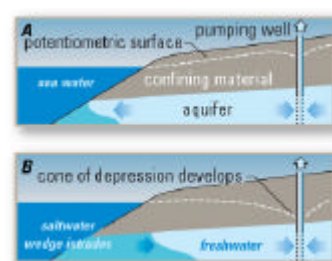
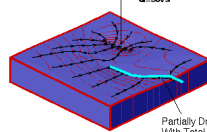
Fuentes de Origen Natural Cuyo Efecto es Aumentado por la Actividad Humana.

Interacción Agua Superficial y Subterránea, e Intrusión Salina

Natural Groundwater Flow



Groundwater Flow with Pumping Well



INTRODUCCION
CALIDAD DEL AGUA
FUENTES DE CONTAMINACION
GENERALIDADES
CARACTERISTICAS
CATEGORIAS
PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS
DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE
EC. ADVECCION-DISPERSION
SOLUCIONES ANALITICAS 1D
SOLUCIONES ANALITICAS 2D
EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION
REACCION DE PRIMER ORDEN
ADSORCION
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



PROCESOS DE TRANSPORTE

Existen diversos procesos que permiten describir el movimiento de uno o más contaminantes en un medio poroso saturado. Para un compuesto conservativo en un medio homogéneo se tienen los siguientes procesos:

-Advección

-Difusión

-Dispersión Mecánica



-Dispersión Hidrodinámica

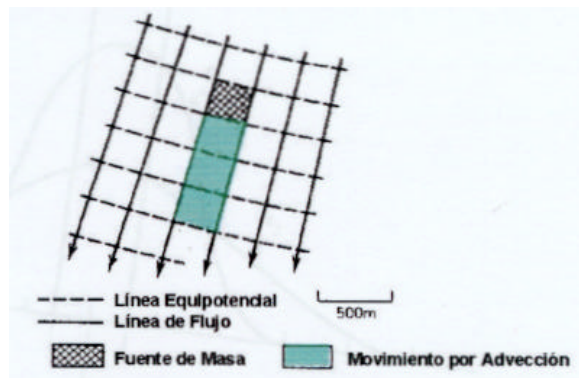
Si consideramos un medio heterogéneo se agrega el siguiente proceso:

-Macrodispersión



TRANSPORTE POR ADVECCION

Sólidos disueltos son llevados junto con el flujo de agua subterránea. Este proceso se denomina **transporte advectivo** o **convectivo**.



TRANSPORTE POR ADVECCION

La cantidad de soluto que está siendo transportado es una función de su concentración en el agua subterránea y de la cantidad de agua subterránea que fluye.

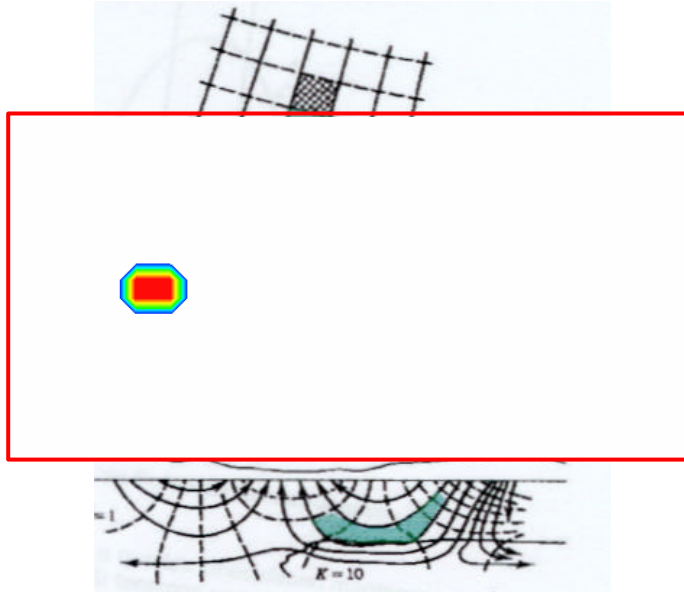
$$v_x = \frac{K}{n} \cdot \frac{dh}{dl}$$

La **velocidad promedio lineal**, v_x , es la velocidad a la cual el agua subterránea se mueve a través de tubos de flujo individuales.

El flujo másico por unidad de área y tiempo (J) queda dado por:

$$J_x = v_x \cdot n \cdot C$$

TRANSPORTE POR ADVECCION



TRANSPORTE POR DIFUSION

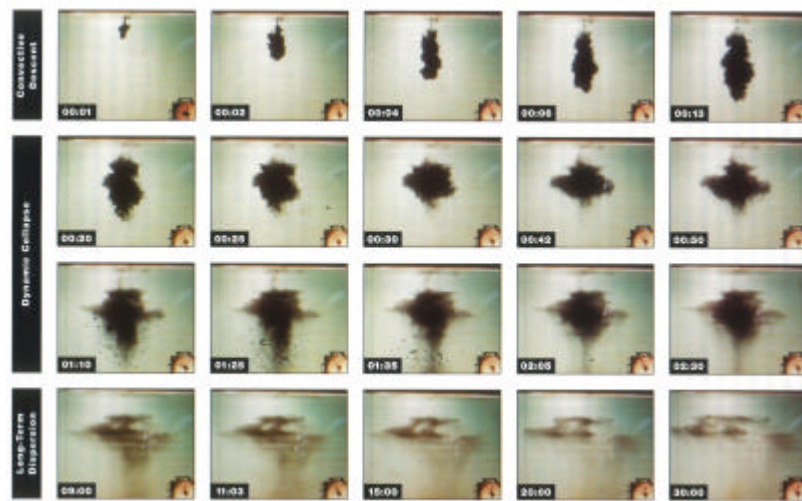
Un soluto en el agua se mueve desde áreas de mayor concentración hacia un área de menor concentración.

Este proceso se conoce como **difusión molecular**, o simplemente como **difusión**. La masa de fluido que se difunde es proporcional al gradiente de concentración, lo cual se expresa mediante la **primera ley de Fick**.

$$J_x = -D_d \cdot \frac{dC}{dx}$$

Valores de D_d son bien conocidos y se encuentran en el rango 1×10^{-9} a 2×10^{-9} m²/s a 25°C. Estos valores no varían mucho con la concentración, pero dependen de la temperatura.

TRANSPORTE POR DIFUSION



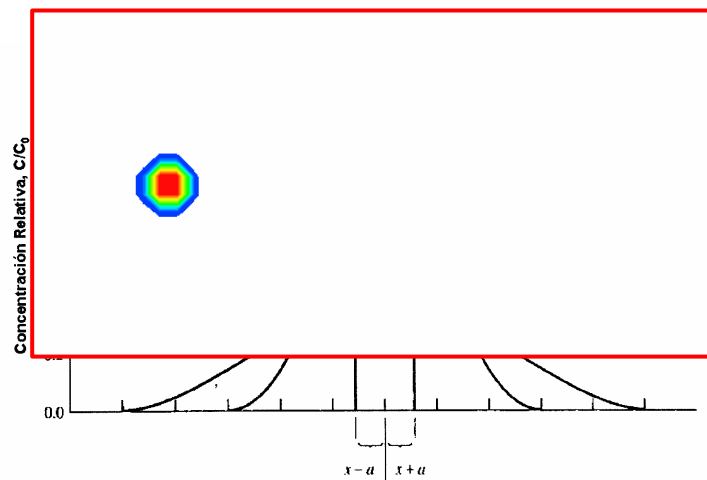
TRANSPORTE POR DIFUSION

En un medio poroso la difusión no ocurre tan rápido como en el agua debido a que los iones deben seguir caminos más largos a través de los granos de suelo. Para tomar en cuenta este hecho, se debe usar un coeficiente de difusión efectivo, D^* :

$$D^* = w \cdot D_d$$

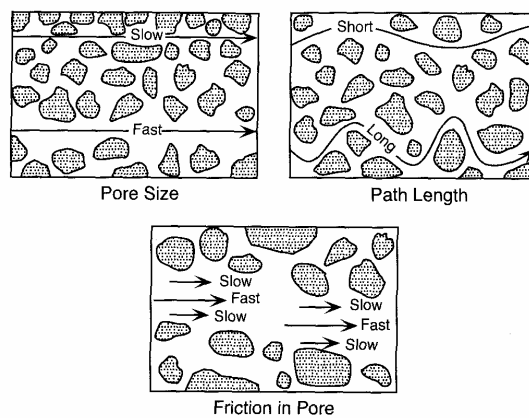
$$J_x = -D^* \cdot \frac{dC}{dx}$$

TRANSPORTE POR DIFUSION



TRANSPORTE POR DISPERSION MECANICA

El agua subterránea se mueve a tasas que son mayores y también menores que la velocidad promedio lineal.



TRANSPORTE POR DISPERSION MECANICA

A un nivel macroscópico - esto es, sobre un dominio que incluya un volumen de agua suficiente para que los efectos de los poros individuales sean promediados - existen tres causas básicas para este fenómeno:

- Algunos poros son mayores que otros, lo que permite que el fluido se mueva más rápido a través de los poros.
- Algunas partículas de fluido se moverán a través de tubos de flujo que son más largos que otros.
- A medida que el fluido se mueve a través de los poros, el movimiento es mayor en el centro de ellos que en sus bordes.



TRANSPORTE POR DISPERSION MECANICA

Si toda el agua subterránea que contiene un soluto viajara a una velocidad exactamente igual se produciría el desplazamiento del agua que no contiene el soluto lo que daría origen a una interface abrupta entre los dos líquidos.

Sin embargo, debido a que el agua no viaja a una velocidad constante se produce un cierto grado de mezcla a través del tubo de flujo. Este proceso de mezcla se conoce como **dispersión mecánica**, y produce dilución del soluto a lo largo del frente de avance. La mezcla que ocurre a lo largo de la dirección del flujo se denomina **dispersión longitudinal**.



TRANSPORTE POR DISPERSION MECANICA

La dispersión mecánica puede ser descrita por una ley similar a la Ley de Fick de difusión:

$$J_x = -D_m \cdot \frac{dC}{dx}$$

La tasa de dispersión mecánica es una función de la velocidad promedio lineal, entonces podemos introducir el coeficiente de dispersión mecánica como:

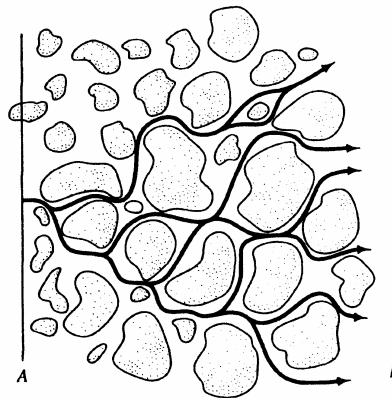
$$D_{mL} = a_L \cdot v_i$$

donde v_i es la velocidad promedio lineal en la dirección i (L/T), y a_L es la dispersividad en la dirección longitudinal (L).



TRANSPORTE POR DISPERSION MECANICA

Un frente de soluto que avanza tiende a dispersarse en direcciones perpendiculares del flujo. El resultado de esta mezcla se denomina **dispersión transversal**.



$$D_{mT} = a_T \cdot v_i$$

$$J_y = -D_{mT} \cdot \frac{dC}{dy}$$



TRANSPORTE POR DISPERSION HIDRODINAMICA

Los procesos de difusión molecular y dispersión mecánica no pueden ser separados en un flujo de agua subterránea. Los dos mecanismos se combinan para definir un parámetro llamado el **coeficiente de dispersión hidrodinámica**, D . Este puede ser representado por las siguientes expresiones:

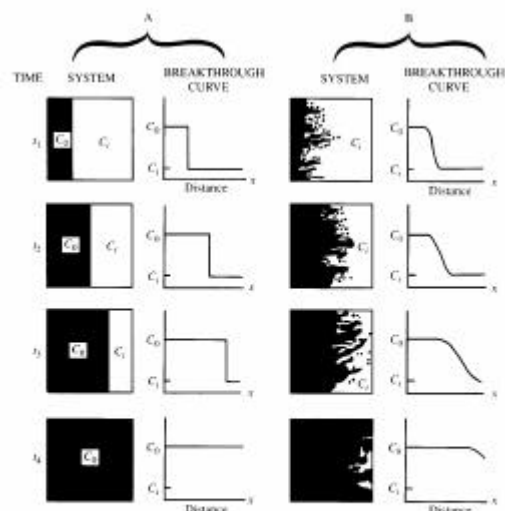
$$D_L = a_L \cdot v_i + D^*$$

$$D_T = a_T \cdot v_i + D^*$$

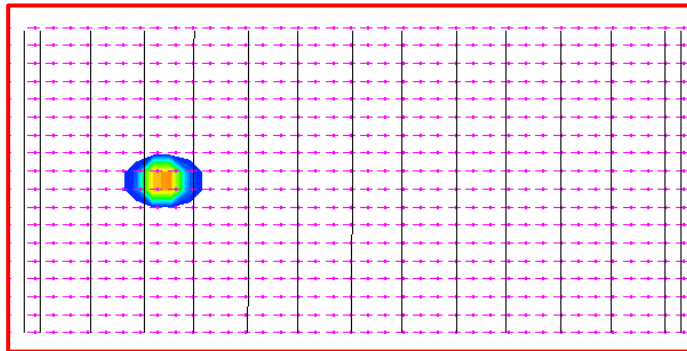
donde D_L es el coeficiente de dispersión hidrodinámica paralelo a la dirección principal de flujo o longitudinal, D_T es el coeficiente de dispersión hidrodinámica perpendicular a la dirección principal de flujo o transversal, a_L es la dispersividad longitudinal, y a_T es la dispersividad transversal.



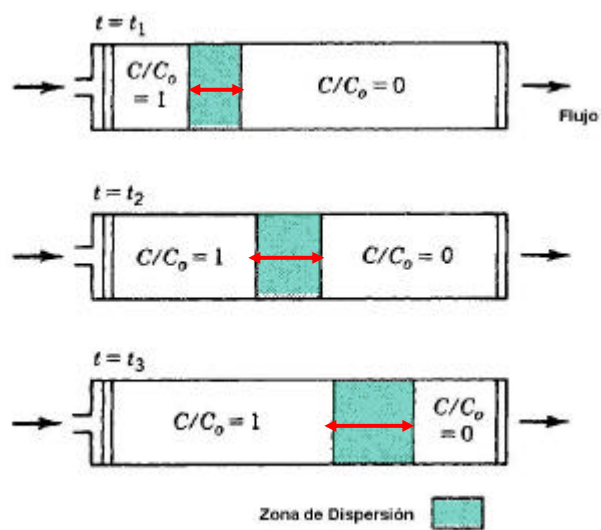
TRANSPORTE POR ADVECCION/DISPERSION



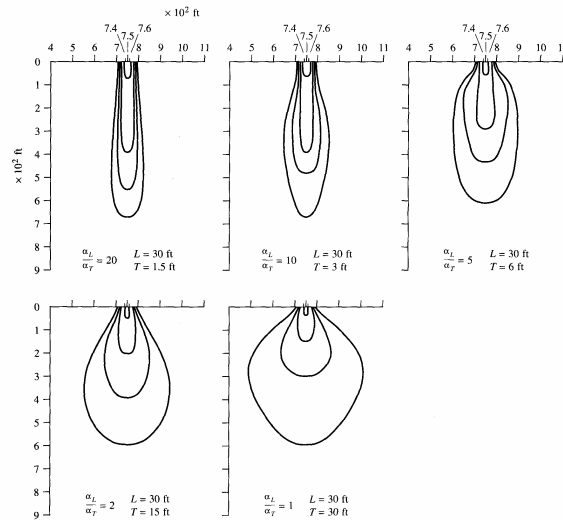
TRANSPORTE POR ADVECCION/DISPERSION



TRANSPORTE POR ADVECCION/DISPERSION



EFFECTO DE LA DISPERSION LATERAL



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

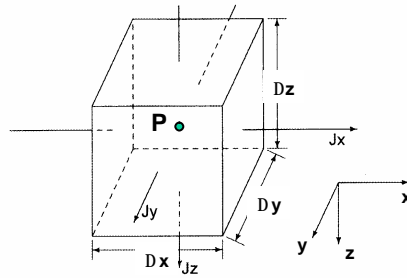
EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

Consideremos un volumen de control rectangular con dimensiones Dx , Dy y Dz , mientras que su centro de masa P se encuentra ubicado en las coordenadas (x,y,z) .



$$J_i = v_i \cdot n \cdot C - n \cdot D_i \cdot \frac{\partial C}{\partial i}$$

La derivación de la ecuación de Advección-Dispersión está basada en el trabajo de Freeze and Cherry (1979), Bear (1972) y Ogata (1970). Los supuestos o hipótesis básicas utilizadas en esta derivación son que el acuífero es homogéneo, isotrópico, y saturado. Asimismo, las condiciones de flujo son tales que la ley de Darcy es válida.

El soluto es transportado por advección y dispersión hidrodinámica. En la dirección i el transporte de soluto debido al proceso de advección, J_{ADV} , y al de dispersión hidrodinámica, J_{DISP} , queda dado por:

$$J_{ADV} = v_i \cdot n \cdot C \, dA$$

$$J_{DISP} = -n \cdot D_i \cdot \frac{\partial C}{\partial i} \, dA$$

donde dA es el área transversal del elemento infinitesimal y la dirección i es perpendicular a dicha sección.

La masa total de soluto, por unidad de área, que es transportada en la dirección i por unidad de tiempo, J_i , es la suma del flujo advectivo y dispersivo:

$$J_i = v_i \cdot n \cdot C - n \cdot D_i \cdot \frac{\partial C}{\partial t}$$

La diferencia entre la masa que entra y sale del volumen de control, ΔJ , queda dada por la siguiente expresión:

$$\Delta J = - \left(\frac{\partial J_x}{\partial x} + \frac{\partial J_y}{\partial y} + \frac{\partial J_z}{\partial z} \right) dx \, dy \, dz$$

La tasa a la cual la masa de soluto cambia dentro del volumen de control se puede escribir como:

$$\frac{\partial M}{\partial t} = n \cdot \frac{\partial C}{\partial t} dx \, dy \, dz$$



La ley de conservación de la masa indica que la tasa a la cual la masa de soluto cambia en el tiempo debe ser igual a la diferencia de masa que entra y sale del volumen de control:

$$-\nabla \cdot \underline{J} = n \cdot \frac{\partial C}{\partial t}$$

Al substituir la expresión del flujo de contaminante se tiene:

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(D_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} - v_x \cdot C \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left(D_y \cdot \frac{\partial C}{\partial y} - v_y \cdot C \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(D_z \cdot \frac{\partial C}{\partial z} - v_z \cdot C \right) = \frac{\partial C}{\partial t}$$

Si consideramos un sistema de flujo unidimensional, con propiedades homogéneas, podemos escribir:

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$



Resolución de un problema de transporte de contaminantes requiere de:

Una ecuación de estado.

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

Condiciones de Borde.

$$C(0,t) = C_0 \quad t > 0$$

$$C(\infty,t) = 0 \quad t > 0$$

Condiciones Iniciales.

$$C(x,0) = 0 \quad x > 0$$



$$C(x,t)$$



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Primer Tipo)

Una solución que contiene un trazador (de color o salino) es incorporada en forma instantánea a una columna de arena en lugar de agua pura, y se mantiene a través del tiempo. El siguiente conjunto de ecuaciones representa la inyección continua de contaminante:

$$D_x \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x,0) = 0 \quad x > 0$$

$$C(0,t) = C_0 \quad t > 0$$

$$C(\infty,t) = 0 \quad t > 0$$



Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Primer Tipo)

La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x,t) = \frac{C_0}{2} \left[\operatorname{erfc} \left(\frac{x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right) + \exp \left(\frac{v_x \cdot x}{D_x} \right) \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x + v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right) \right]$$

donde:

$$\operatorname{erfc}(x) = 1 - \operatorname{erf}(x) = 1 - \frac{2}{\sqrt{\pi}} \cdot \int_0^x e^{-u^2} du$$

Para muchos problemas prácticos la solución anterior queda:

$$C(x,t) = \frac{C_0}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right)$$

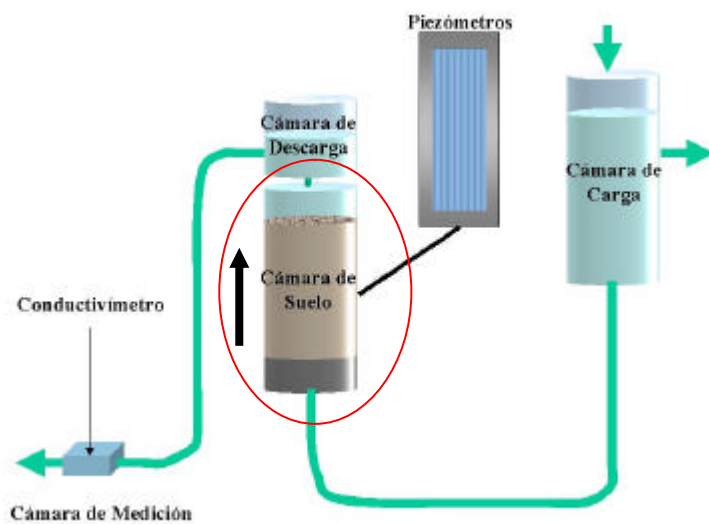
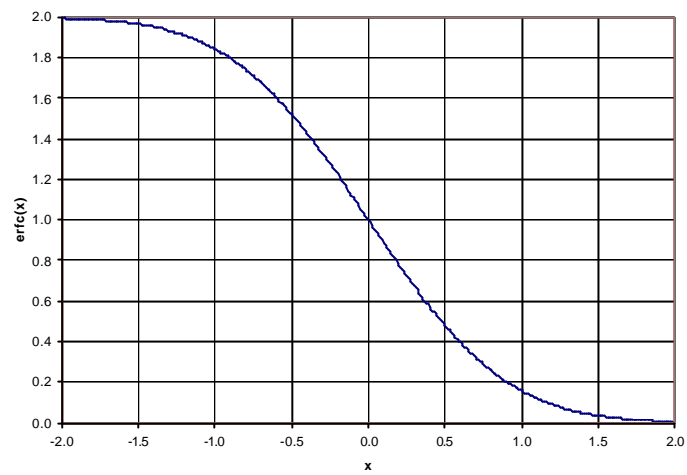
Ogata y Banks (1961)



Función de Error: ferc(x) o erfc(x)

$$erfc(x) = 1 - \frac{2}{\sqrt{p}} \cdot \int_0^x e^{-t^2} dt$$

Función de Error Complementario (erfc(x))



TECNICAS DE LABORATORIO

Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Segundo Tipo)

Una solución que contiene un trazador (de color o salino) es incorporada en forma gradual a una columna de arena en lugar de agua pura, y se mantiene a través del tiempo. El siguiente conjunto de ecuaciones representa la inyección continua de contaminante:

$$D_x \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x, 0) = 0 \quad -\infty < x < \infty$$

$$\int_{-\infty}^{\infty} n \cdot C(x, t) dx = C_0 \cdot n \cdot v_x \cdot t \quad t \geq 0$$

$$C(\infty, t) = 0 \quad t > 0$$



Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Segundo Tipo)

La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x, t) = \frac{C_0}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc} \left(\frac{x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right) - \exp \left(\frac{v_x \cdot x}{D_x} \right) \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x + v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right) \right]$$

donde:

$$\operatorname{erfc}(x) = 1 - \operatorname{erf}(x) = 1 - \frac{2}{\sqrt{\pi}} \cdot \int_0^x e^{-u^2} du$$

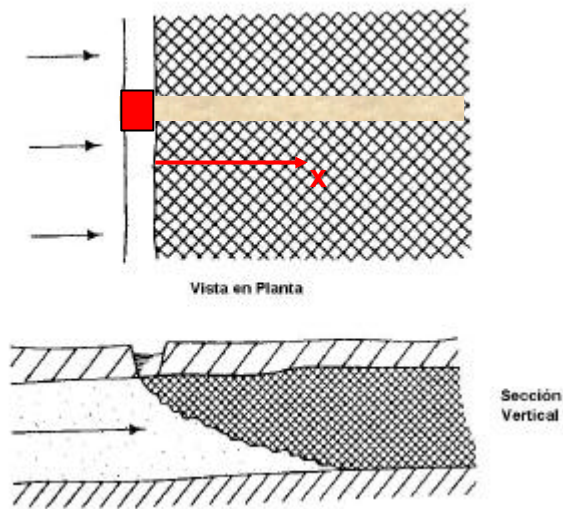
Para muchos problemas prácticos la solución anterior queda:

$$C(x, t) = \frac{C_0}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right)$$

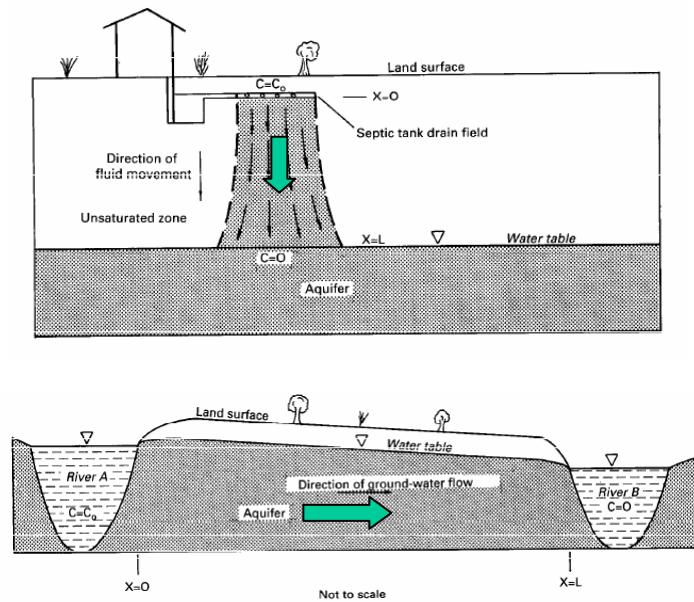
Sauty (1980)



CONTAMINACION DE ACUIFERO



CI66J



Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Una solución que contiene un trazador (de color o salino) es incorporada de manera paulatina a una columna de arena en lugar de agua pura, y se mantiene a través del tiempo. El siguiente conjunto de ecuaciones representa la inyección continua de contaminante:

$$D_x \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x,0) = 0 \quad -\infty < x < \infty$$

$$\left(-D_x \frac{\partial C}{\partial x} + v_x \cdot C \right)_{x=0} = v_x \cdot C_0 \quad t \geq 0$$

$$\left. \frac{\partial C}{\partial x} \right|_{x \rightarrow -\infty} = \text{finito} \quad t \geq 0$$



Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x,t) = \frac{C_0}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc} \left(\frac{x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right) + \left(\frac{v_x^2 \cdot t}{p \cdot D_x} \right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp \left[-\frac{(x - v_x \cdot t)^2}{4 \cdot D_x \cdot t} \right] \right] - \frac{C_0}{4} \cdot \left(1 + \frac{v_x \cdot x}{D_x} + \frac{v_x^2 \cdot t}{D_x} \right) \cdot \exp \left(\frac{v_x \cdot x}{D_x} \right) \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x + v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D_x \cdot t}} \right)$$

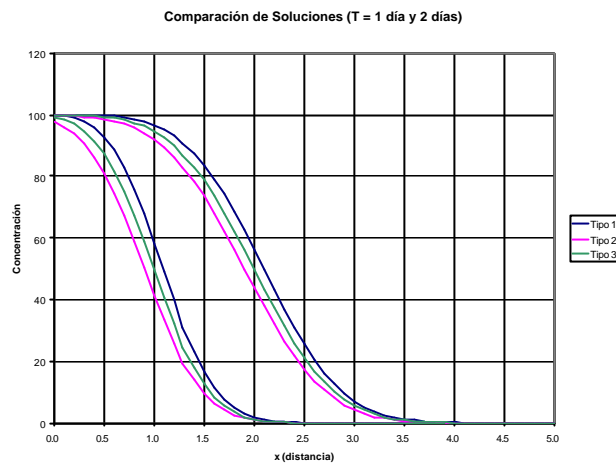
donde:

$$\operatorname{erfc}(x) = 1 - \operatorname{erf}(x) = 1 - \frac{2}{\sqrt{p}} \cdot \int_0^x e^{-u^2} du$$



Van Genuchten (1981)

Columna Unidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Diferente Tipo)



Columna Unidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante (Pulso de Contaminante)

Si se realiza una inyección instantánea de contaminante se producirá un avance gradual de éste, el cual será afectado por un proceso de dispersión hidrodinámica. La ecuación diferencial que describe este problema, junto a las condiciones de borde e iniciales, es la siguiente:

$$D_x \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x,0) = C_0 \cdot d(x)$$

$$C(-\infty, t) = 0 \quad t > 0$$

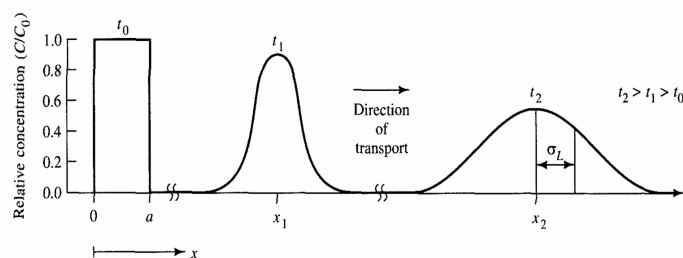
$$C(\infty, t) = 0 \quad t > 0$$

Columna Unidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante (Pulso de Contaminante)

La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x,t) = \frac{M}{\sqrt{2 \cdot p \cdot D_x \cdot t}} \cdot \exp\left(-\frac{(x - v_x \cdot t)^2}{4 \cdot D_x \cdot t}\right)$$

donde M es la masa inyectada por unidad de área



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

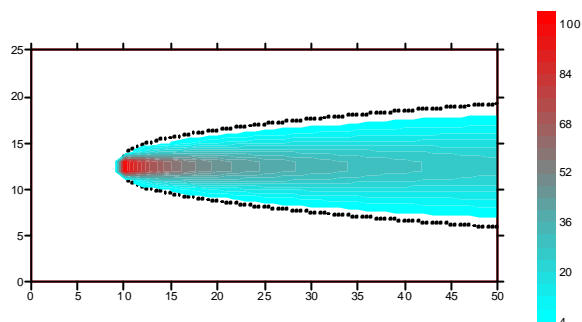
REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

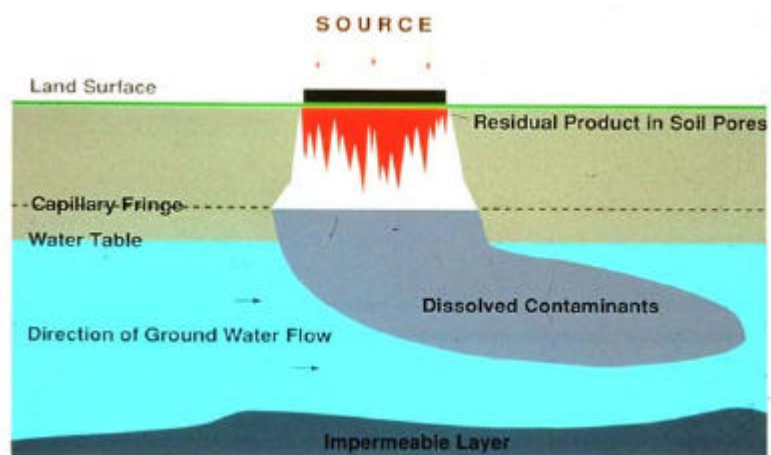
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Si el trazador o contaminante se inyecta en forma continua en un flujo uniforme se formará una pluma de contaminante, la que a medida que se mueve a través del medio poroso se dispersa en las direcciones longitudinal y transversal.



Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)



Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Para este análisis se supone que la fuente de contaminante se encuentra en un punto ubicado en el origen ($x = 0, y = 0$), y el acuífero se caracteriza por un flujo uniforme, v_x , orientado en la dirección x . Existe una inyección continua de contaminante con una concentración C_0 y a una tasa Q .

$$D_L \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} + D_T \frac{\partial^2 C}{\partial y^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

Condiciones iniciales:

$$C(x, y, 0) = 0 \quad -\infty < x < \infty \quad -\infty < y < \infty$$



Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Para este análisis se supone que la fuente de contaminante se encuentra en un punto ubicado en el origen ($x = 0, y = 0$), y el acuífero se caracteriza por un flujo uniforme, v_x , orientado en la dirección x . Existe una inyección continua de contaminante con una concentración C_0 y a una tasa Q .

$$D_L \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} + D_T \frac{\partial^2 C}{\partial y^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

Condiciones de borde:

$$\left(-D_L \cdot \frac{\partial C}{\partial x} + v_x \cdot C \right)_{x=0, y=0} = C_0 \cdot Q \quad t > 0$$

$$C(-\infty, y, t) = C(\infty, y, t) = C(x, \infty, t) = C(x, -\infty, t) = 0 \quad t > 0$$



Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Este problema fue resuelto por Bear (1972) para una condición estacionaria, en la cual el crecimiento de la pluma se ha estabilizado. Esta solución tiene la siguiente expresión:

$$C(x, y) = \frac{C_0 \cdot Q}{2 \cdot p \cdot \sqrt{D_L \cdot D_T}} \cdot \exp\left(\frac{v_x \cdot x}{2 \cdot D_L \cdot D_T}\right) \cdot K_0(B)$$

donde $K_0(x)$ es la función de Bessel modificada de segundo tipo y orden cero. El argumento B está dado por:

$$B = \sqrt{\frac{v_x^2}{4 \cdot D_L}} \cdot \sqrt{\frac{x^2}{D_L} + \frac{y^2}{D_T}}$$

Bear (1972)



Sistema Bidimensional, Inyección Continua de Contaminante (Condición de Borde de Tercer Tipo)

Una solución para este mismo problema pero en régimen transiente fue obtenida por Y. Ensellem (1975). Esta solución tiene la siguiente expresión:

$$C(x, y) = \frac{C_0 \cdot Q}{2 \cdot p \cdot \sqrt{D_L \cdot D_T}} \cdot \exp\left(\frac{v_x \cdot x}{2 \cdot D_L \cdot D_T}\right) \cdot (W(0, B) - W(t, B))$$

donde $W(t, B)$ es la función de pozo derivada por Hantush.

Y. Ensellem (1975)



Sistema Bidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante (Pulso de Contaminante)

Si se produce la inyección instantánea de contaminante en un sistema acuífero homogéneo, con un campo de velocidad uniforme el cual se orienta en la dirección x , el problema se puede representar mediante la siguiente ecuación:

$$D_L \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} + D_T \frac{\partial^2 C}{\partial y^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x, y, 0) = 0 \quad -\infty < x < \infty \quad -\infty < y < \infty$$

$$C(x, y, 0) = C_0 \cdot \delta(x - x_0, y - y_0)$$

$$C(-\infty, y, t) = C(\infty, y, t) = C(x, \infty, t) = C(x, -\infty, t) = 0 \quad t > 0$$



Sistema Bidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante (Pulso de Contaminante)

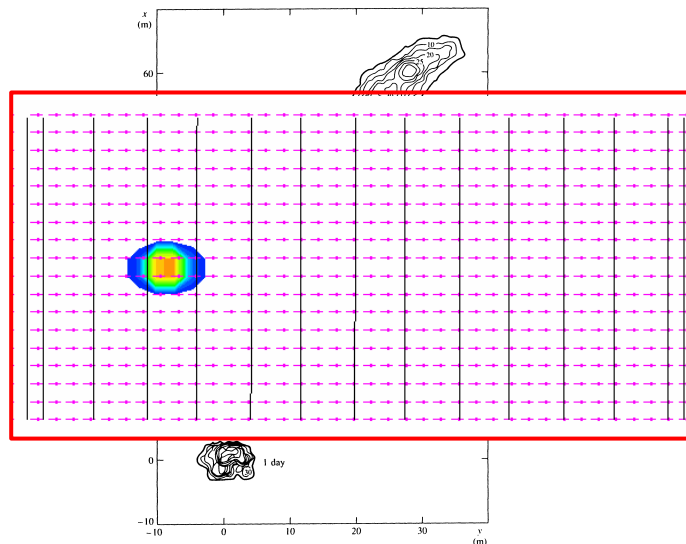
La solución de este problema fue obtenida por De Josselin De Jong (1958), considerando que la inyección se produce en el punto de coordenadas $x=x_0$ e $y=y_0$.

$$C(x, y, t) = \frac{C_0 \cdot A}{2 \cdot \mathbf{p} \cdot t \cdot \sqrt{D_L \cdot D_T}} \cdot \exp \left(-\frac{(x - v_x \cdot t - x_0)^2}{4 \cdot D_L \cdot t} - \frac{(y - y_0)^2}{4 \cdot D_T \cdot t} \right)$$



De Josselin De Jong (1958)

DESCARGA INSTANTANEA



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

Las ecuaciones presentadas hasta este punto describen los procesos de advección, dispersión mecánica y difusión.

Si existen reacciones químicas o biológicas, la ecuación básica debe ser modificada agregando términos que incluyan la existencia de fuentes o sumideros.

El esquema de balance de masas que describe esta nueva condición es:

<i>Cambio en el</i>	<i>masa</i>	<i>masa</i>	<i>masa</i>
<i>almacenamiento</i>	<i>= que</i>	<i>- que</i>	<i>± producida o</i>
<i>de masa</i>	<i>entra</i>	<i>sale</i>	<i>consumida</i>



En el caso del problema de transporte de una sustancia contaminante no conservativa, es decir que es afectada por reacciones químicas, se puede escribir como una modificación de la ecuación de Advección-Dispersión:

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} \pm \frac{r}{n} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

donde r representa la masa producida o consumida por unidad de volumen y unidad de tiempo, y n es la porosidad. La ecuación anterior se conoce comúnmente como ecuación de Advección-Dispersión-Reacción.



INTRODUCCION
CALIDAD DEL AGUA
FUENTES DE CONTAMINACION
GENERALIDADES
CARACTERISTICAS
CATEGORIAS
PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS
DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE
EC. ADVECCION-DISPERSION
SOLUCIONES ANALITICAS 1D
SOLUCIONES ANALITICAS 2D
EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION
REACCION DE PRIMER ORDEN
ADSORCION
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



REACCIONES CINETICAS DE PRIMER ORDEN

Ejemplos de una reacción cinética de primer orden son el decaimiento radioactivo y la biodegradación. Esta reacción se puede escribir como:

$$r = \frac{d(n \cdot C)}{dt} = -I \cdot n \cdot C$$

donde I es la constante de decaimiento de primer orden, la que tiene unidades de tiempo⁻¹. Con esta reacción la ecuación de transporte reactivo (Advección-Dispersión-Reacción) se puede escribir como:

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} - I \cdot C = \frac{\partial C}{\partial t}$$



Columna Unidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante con Decaimiento Lineal (Pulso de Contaminante)

Si se realiza una inyección instantánea de contaminante se producirá un avance gradual de éste, el cual será afectado por un proceso de decaimiento. La ecuación diferencial que describe este problema, junto a las condiciones de borde e iniciales, es la siguiente:

$$D_x \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \frac{\partial C}{\partial x} - I \cdot C = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x,0) = C_0 \cdot d(x)$$

$$C(-\infty, t) = 0 \quad t > 0$$

$$C(\infty, t) = 0 \quad t > 0$$



Columna Unidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante con Decaimiento Lineal (Pulso de Contaminante)

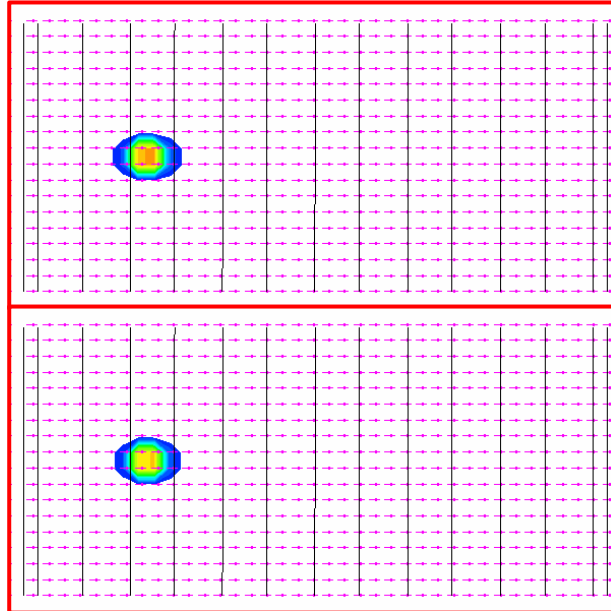
La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x,t) = \frac{M}{\sqrt{2 \cdot p \cdot D_x \cdot t}} \cdot \exp\left(-\frac{(x - v_x \cdot t)^2}{4 \cdot D_x \cdot t}\right) \cdot \exp(-I \cdot t)$$

donde M es la masa inyectada por unidad de área



DESCARGA INSTANTANEA



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

REACCIONES DE ADSORCION EN EQUILIBRIO

Otro ejemplo de reacciones químicas que ocurren durante el movimiento o transporte de un soluto a través de un medio poroso permeable es la incorporación de parte de esta masa en los granos de suelo. Este proceso se conoce como **adsorción** y puede ser modelado en la siguiente forma:

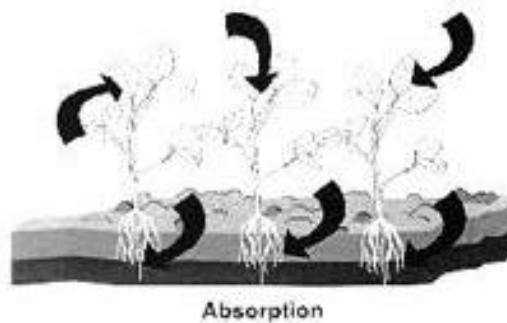
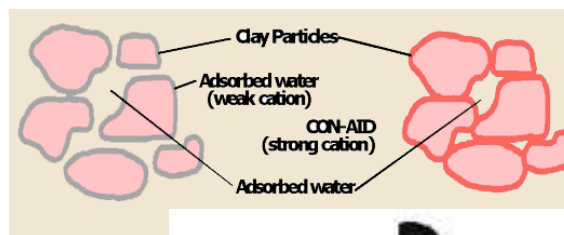
$$r = \frac{\partial C^*}{\partial t}$$

donde C^* es la concentración de soluto en la fase sólida. Al sustituir la ecuación anterior en la ecuación de transporte se obtiene la siguiente expresión:

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} - \frac{1}{n} \cdot \frac{\partial C^*}{\partial t} = \frac{\partial C}{\partial t}$$



REACCIONES DE ADSORCION EN EQUILIBRIO



REACCIONES DE ADSORCION EN EQUILIBRIO

En condiciones de equilibrio el proceso de adsorción queda representado por las **isotermas de equilibrio**, las que relacionan la concentración de soluto en la fase líquida con la concentración de soluto en la fase sólida del medio poroso:

$$C^* = f(C)$$

Si se define la concentración S como la masa de soluto adsorbida en la superficie de los granos de suelo, se puede relacionar con la cantidad C^* por medio de la siguiente expresión:

$$C^* = S \cdot r_b = S \cdot r_s \cdot (1-n)$$

donde r_s es la densidad de los minerales que forman la roca o suelo, normalmente 2.65 g/cm^3 para muchos suelos arenosos.



Existen una serie de modelos que permiten representar isotermas de equilibrio:

Isoterma Lineal

$$S = K_d \cdot C$$

donde K_d se conoce como el coeficiente de distribución.

Isoterma de Freundlich

$$S = k \cdot C^n$$

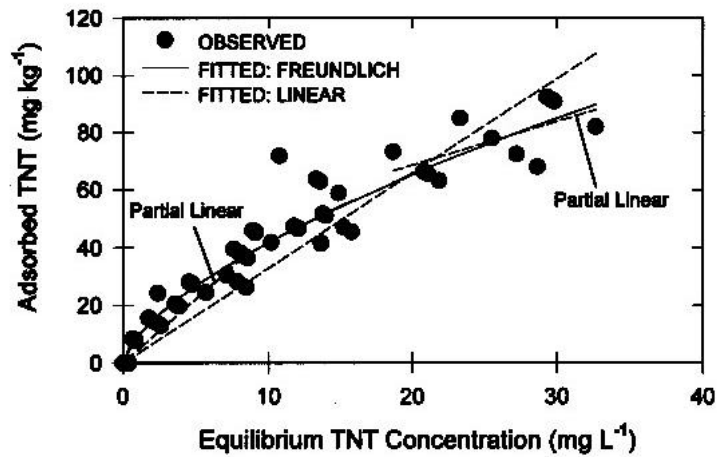
con k y n dos constantes, e,

Isoterma de Langmuir

$$S = \frac{k_F \cdot C \cdot S_{MAX}}{k_R + k_F \cdot C}$$

con k_F , k_R y S_{MAX} constantes.





Si se utiliza la isoterma lineal para representar el proceso de adsorción, se obtiene la siguiente expresión:

$$\frac{\partial C^*}{\partial t} = K_d \cdot r_s \cdot (1-n) \cdot \frac{\partial C}{\partial t}$$

Al reemplazar esta expresión en la ecuación de transporte y reordenar se obtiene:

$$D_x \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - v_x \cdot \frac{\partial C}{\partial x} = \left(1 + K_d \cdot r_s \cdot \frac{1-n}{n} \right) \cdot \frac{\partial C}{\partial t}$$

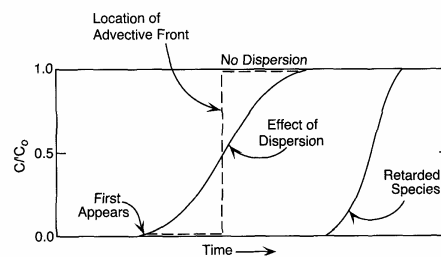
La cantidad entre paréntesis se conoce como el coeficiente de retardación, R , el cual se escribe de la siguiente forma:

$$R = 1 + K_d \cdot r_s \cdot \frac{1-n}{n}$$

Al substituir la expresión del coeficiente de retardación, R , en la ecuación diferencial se obtiene:

$$\frac{D_x}{R} \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - \frac{v_x}{R} \cdot \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

Tal como se observa en la ecuación, el efecto principal de la adsorción es producir un retardo o demora del contaminante con respecto a uno conservativo.



Columna Unidimensional, Inyección Instantánea y Continua de Contaminante que se Adsorbe siguiendo una Isotherma Lineal (Condición de Borde de Primer Tipo)

El siguiente conjunto de ecuaciones representa la inyección continua de este trazador que es adsorbido por el medio poroso siguiendo una isoterma lineal:

$$\frac{D_x}{R} \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial x^2} - \frac{v_x}{R} \cdot \frac{\partial C}{\partial x} = \frac{\partial C}{\partial t}$$

$$C(x,0) = 0 \quad x > 0$$

$$C(0,t) = C_0 \quad t > 0$$

$$C(\infty,t) = 0 \quad t > 0$$

Columna Unidimensional, Inyección Instantánea y Continua de Contaminante que se Adsorbe siguiendo una Isotherma Lineal (Condición de Borde de Primer Tipo)

La solución al problema anterior queda representada por:

$$C(x,t) = \frac{C_0}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc} \left(\frac{R \cdot x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{R \cdot D_x \cdot t}} \right) + \exp \left(\frac{v_x \cdot x}{D_x} \right) \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{R \cdot x + v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{R \cdot D_x \cdot t}} \right) \right]$$

donde:

$$\operatorname{erfc}(x) = 1 - \operatorname{erf}(x) = 1 - \frac{2}{\sqrt{\pi}} \cdot \int_0^x e^{-u^2} du$$

Para muchos problemas prácticos la solución anterior queda:

$$C(x,t) = \frac{C_0}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{R \cdot x - v_x \cdot t}{2 \cdot \sqrt{R \cdot D_x \cdot t}} \right)$$



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



Para aplicar las diferentes soluciones para los problemas de transporte de contaminantes, ya sean estos en 1D, 2D o 3D, se requiere el conocimiento de dos parámetros básicos: la velocidad de escurrimiento y el coeficiente de dispersión.

La velocidad de escurrimiento se obtiene a partir de datos de conductividad hidráulica, gradientes hidráulicos y porosidad de la formación acuífera.

El coeficiente de dispersión requiere el desarrollo de experiencias específicas a partir de las cuales se pueda estimar.

Generalmente en las experiencias de laboratorio se estima el coeficiente de dispersión, D , o el coeficiente de dispersividad, α .



Las técnicas para estimar dispersividad pueden ser englobadas en tres grandes grupos:

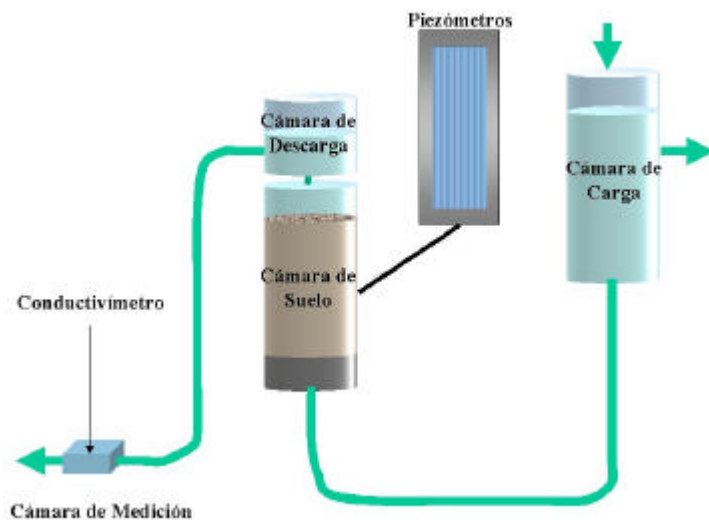
–LABORATORIO: trazadores (color, salinos, radioactivos) son incorporados en columnas de suelo para evaluar el coeficiente de dispersión mediante la comparación de soluciones analíticas para casos simples.

–TERRENO: uso de un pozo único (de inyección y bombeo) para inducir un escurrimiento controlado e incorporar un trazador. Uso de soluciones analíticas adecuadas permite estimar valor de este coeficiente.

–BIBLIOGRÁFICAS (EFECTO ESCALA): uso de información bibliográfica para estimar coeficiente de dispersión a partir de bases de datos. Util en el caso de no disponer de otros datos.

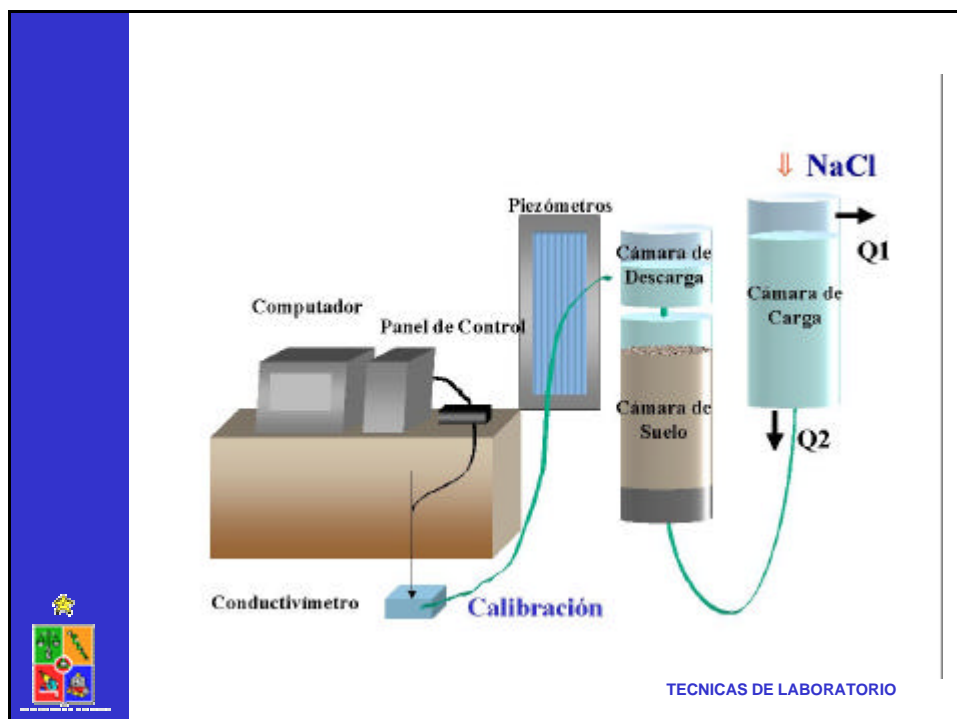
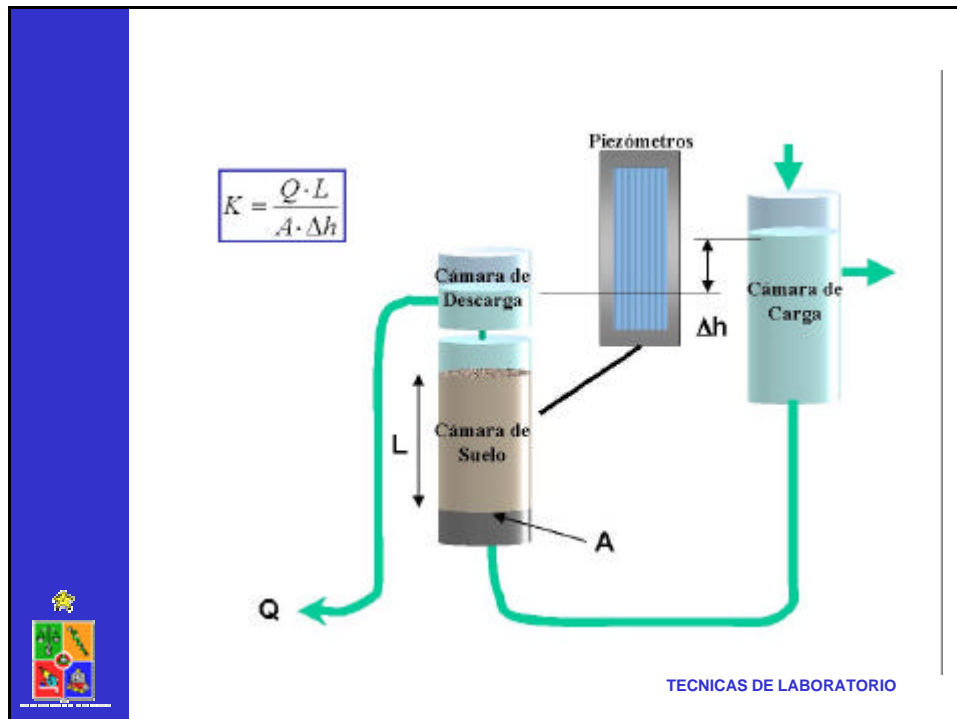


INTRODUCCION
CALIDAD DEL AGUA
FUENTES DE CONTAMINACION
GENERALIDADES
CARACTERISTICAS
CATEGORIAS
PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS
DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE
EC. ADVECCION-DISPERSION
SOLUCIONES ANALITICAS 1D
SOLUCIONES ANALITICAS 2D
EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION
REACCION DE PRIMER ORDEN
ADSORCION
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



TECNICAS DE LABORATORIO







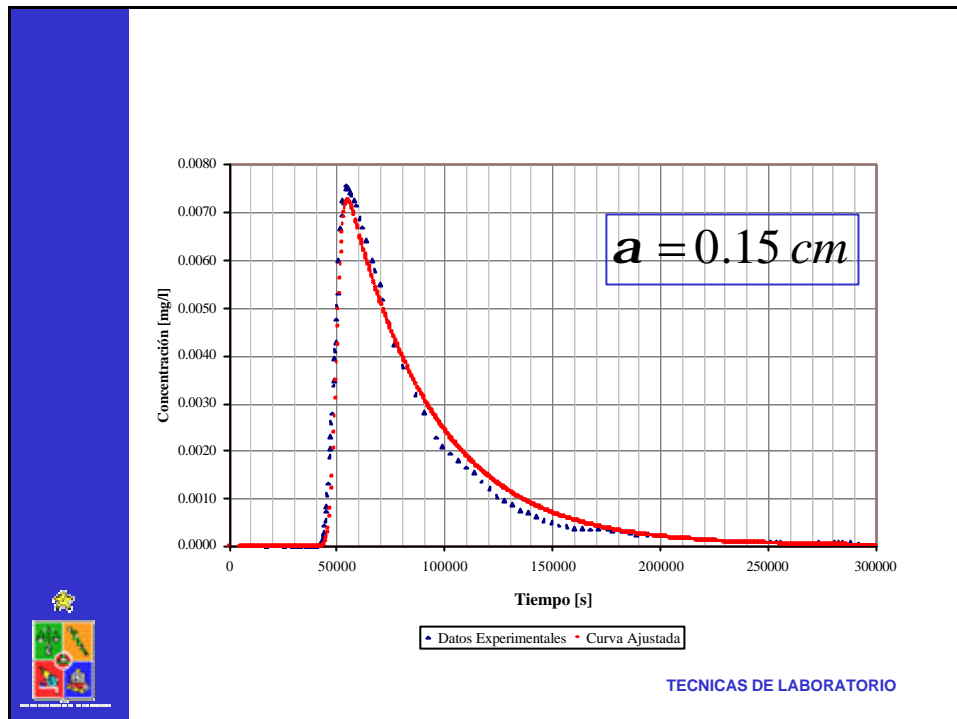


TECNICAS DE LABORATORIO





TECNICAS DE LABORATORIO



INTRODUCCION

CALIDAD DEL AGUA

FUENTES DE CONTAMINACION

GENERALIDADES

CARACTERISTICAS

CATEGORIAS

PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS

DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE

EC. ADVECCION-DISPERSION

SOLUCIONES ANALITICAS 1D

SOLUCIONES ANALITICAS 2D

EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION

REACCION DE PRIMER ORDEN

ADSORCION

DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD

Se utiliza un pozo en el cual se inyecta agua que contiene un contaminante conservativo.

Durante un tiempo definido, T_{INY} , se inyecta un trazador conservativo al interior del acuífero. Pasado ese tiempo se comienza a extraer agua a una tasa constante.

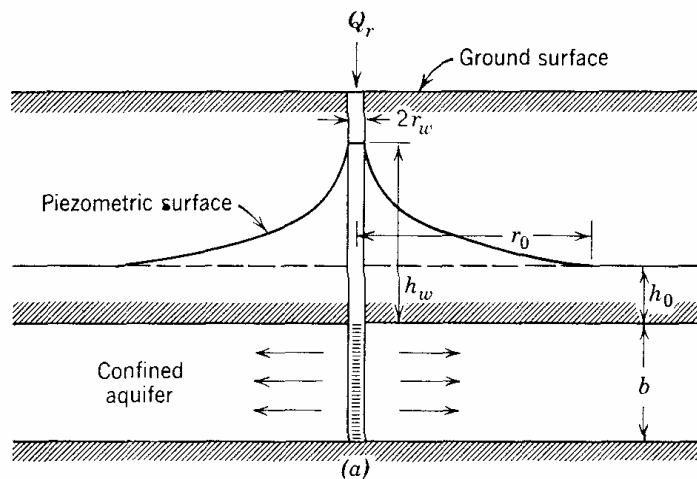
Para este análisis se define R_F como la posición del frente de avance del agua inyectada, al final del período de inyección:

$$R_F = \left(\frac{Q \cdot T_{INY}}{p \cdot b \cdot n} \right)^{\frac{1}{2}}$$

donde Q es la tasa de inyección, T_{INY} es el tiempo total de inyección, b es el espesor del acuífero, y n es la porosidad.



TECNICAS DE TERRENO



La ecuación diferencial que describe este problema fue derivada y resuelta por Hoopes y Harleman (1967):

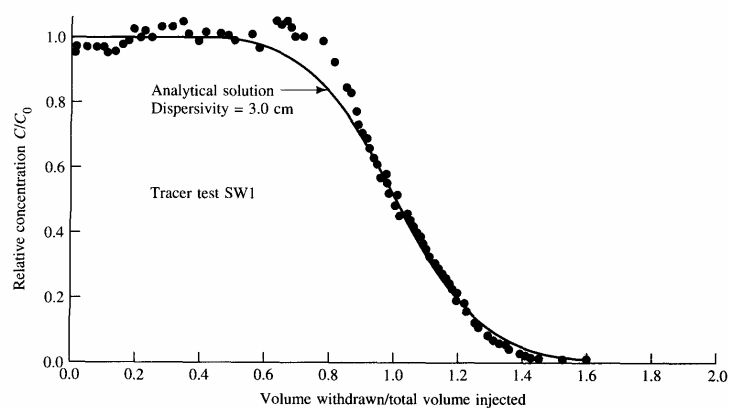
$$\frac{\partial C}{\partial t} + u \cdot \frac{\partial C}{\partial r} = a_L \cdot u \cdot \frac{\partial^2 C}{\partial r^2} + \frac{D^*}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \cdot \frac{\partial C}{\partial r} \right)$$

La solución de este problema se obtuvo al desprestigiar el efecto de la difusión molecular, al ser ésta mucho más pequeña que la dispersión mecánica.

$$\frac{C}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left[\frac{(U_p - U_i) - 1}{\left\{ \frac{16}{3} \cdot \frac{a_L}{R_F} \cdot \left(2 - \left[1 - \frac{U_p}{U_i} \right] \right)^{1/2} \cdot \left(1 - \frac{U_p}{U_i} \right) \right\}^{1/2}} \right]$$

donde U_p es el volumen de agua extraído durante un tiempo definido, U_i es el volumen de agua inyectada durante la experiencia

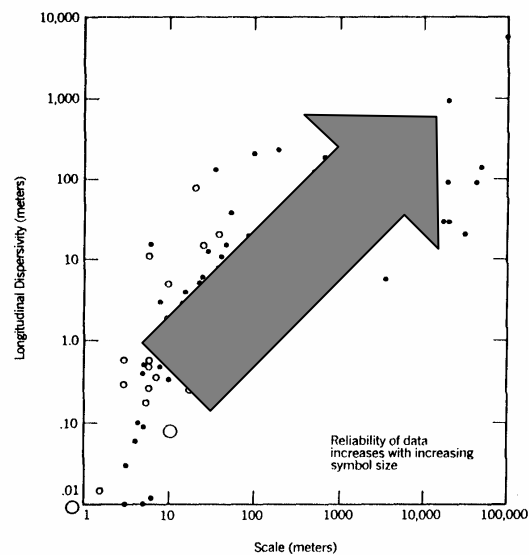
TECNICAS DE TERRENO



TECNICAS DE TERRENO



INTRODUCCION
CALIDAD DEL AGUA
FUENTES DE CONTAMINACION
GENERALIDADES
CARACTERISTICAS
CATEGORIAS
PROCESOS DE TRANSPORTE DE MASAS
DERIVACION ECUACION DE TRANSPORTE
EC. ADVECCION-DISPERSION
SOLUCIONES ANALITICAS 1D
SOLUCIONES ANALITICAS 2D
EC. ADVECCION-DISPERSION-REACCION
REACCION DE PRIMER ORDEN
ADSORCION
DETERMINACION DE DISPERSIVIDAD



INFORMACION BIBLIOGRAFICA

CI66J

A partir de los datos de Gelhar:

$$a_L = 0.1 \cdot L$$

Para longitudes menores a 3.500 m, Neuman obtuvo:

$$a_L = 0.175 \cdot L^{1.46}$$

Xu y Einstein desarrollaron un estudio estadístico:

$$a_L = 0.83 \cdot (\text{Log } L)^{2.414}$$



INFORMACION BIBLIOGRAFICA