

CI51J

CI51J
HIDRAULICA DE AGUAS SUBTERRANEAS
Y SU APROVECHAMIENTO

TEMA 8
TRANSPORTE DE CONTAMINANTES EN AGUAS
SUBTERRANEAS
EJERCICIOS

OTOÑO 2010



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



CI51J

EJEMPLO#1

Considere un sistema acuífero, en el cual el transporte de un contaminante conservativo puede ser modelado a través de la Ecuación de Advección Dispersión en 1D. La solución completa es la siguiente:

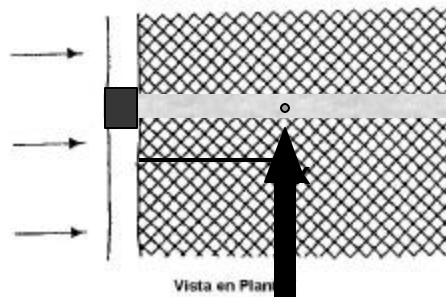
$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}\left(\frac{x-v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) + \exp\left(\frac{v \cdot x}{D}\right) \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x+v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) \right]$$

Asuma que $v = 1$ m/día, $\alpha_L = 10$ m y $D^* = 10^{-4}$ m²/día.

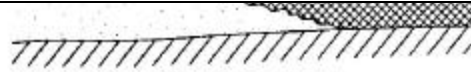
- Calcule C/C_0 para $x = 50$ m, en los tiempos $t = 1, 2$ y 6 meses.
- Calcule C/C_0 luego de 2 meses, en $x = 30, 60$ y 90 m.



CONTAMINACION DE ACUIFERO



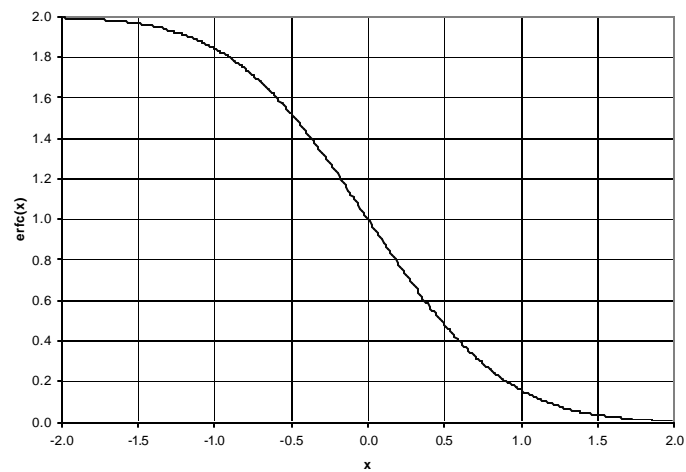
$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}\left(\frac{x-v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) + \exp\left(\frac{v \cdot x}{D}\right) \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x+v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) \right]$$



Función de Error: $\operatorname{erfc}(x)$ o $\operatorname{erfc}(x)$

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

Función de Error Complementario ($\operatorname{erfc}(x)$)



CI51J

Asuma que $v = 1$ m/día, $\alpha_L = 10$ m y $D^* = 10^{-4}$ m²/día.

$$D = D^* + \alpha_L \cdot v$$

$$D = 0.0001 + 10 \cdot 1 \text{ m}^2 / \text{día}$$

$$D = 10.0001 \text{ m}^2 / \text{día}$$

Supongamos $t = 1$ mes y $x = 50$ m.

$$\frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} = \frac{50 - 1 \cdot 30}{2 \cdot \sqrt{10.0001 \cdot 30}} = 0.577$$

$$\frac{x + v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} = \frac{50 + 1 \cdot 30}{2 \cdot \sqrt{10.0001 \cdot 30}} = 2.309$$

$$\frac{C}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}(0.577) + \exp\left(\frac{1 \cdot 50}{10.0001}\right) \cdot \operatorname{erfc}(2.309) \right]$$

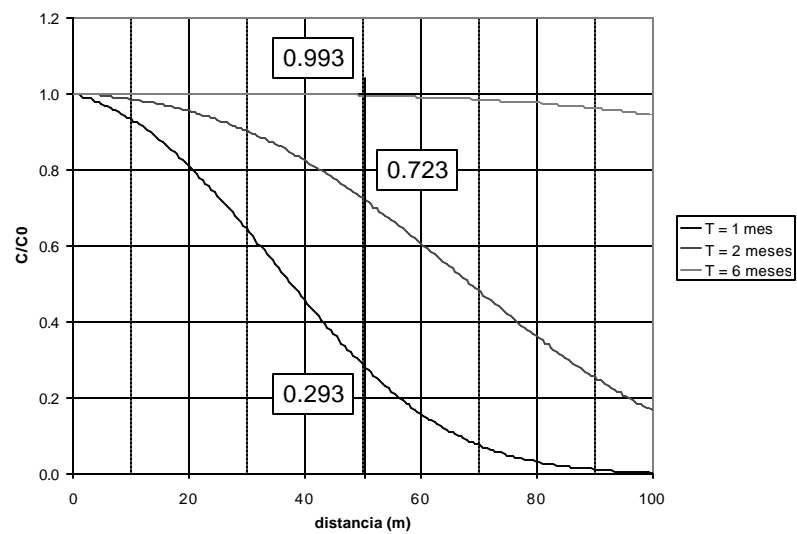
$$\frac{C}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot [0.416 + \exp(5) \cdot 0.001143]$$

$$\frac{C}{C_0} = 0.293$$

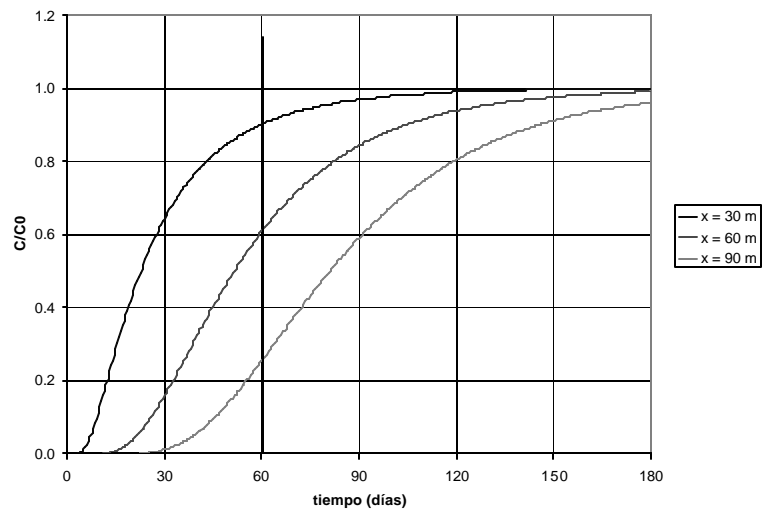


CI51J

Distribución de Concentración Relativa



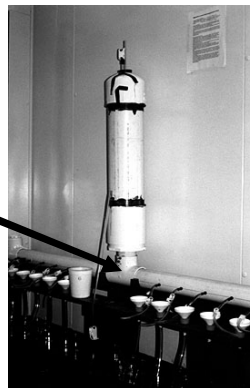
Distribución de Concentración Relativa



EJEMPLO#2

Una especie conservativa es enviada a través de una columna de 30 cm a una velocidad de 0.01 cm/s. Valores de C/C_0 iguales a 0.42 y 0.573 son observados a 46.6 y 53.3 minutos, respectivamente, después que la prueba se iniciara. ¿Cuál es la dispersividad longitudinal, α_L , de este medio poroso? Utilice:

$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} \right)$$



CI51J

Usando la primera concentración:

$$\frac{C}{C_0} = 0.42 = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc}(b)$$

$$\operatorname{erfc}(b) = 0.84$$

$$b \approx 0.14 = \frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} = \frac{30 - 0.01 \cdot 46.6 \cdot 60}{2 \cdot \sqrt{D \cdot 46.6 \cdot 60}}$$

$$D = 0.01898 \frac{\text{cm}^2}{\text{s}} = D^* + a_L \cdot v$$

$$a_L = 1.898 \text{ cm}$$



CI51J

Usando la segunda concentración:

$$\frac{C}{C_0} = 0.573 = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc}(b)$$

$$\operatorname{erfc}(b) = 1.146 \quad \text{—————} \quad b \approx -0.13 = \frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} = \frac{30 - 0.01 \cdot 53.3 \cdot 60}{2 \cdot \sqrt{D \cdot 53.3 \cdot 60}}$$

$$\operatorname{erfc}(b) = 1 - \operatorname{erf}(b) \quad \operatorname{erf}(b) = -\operatorname{erf}(-b)$$

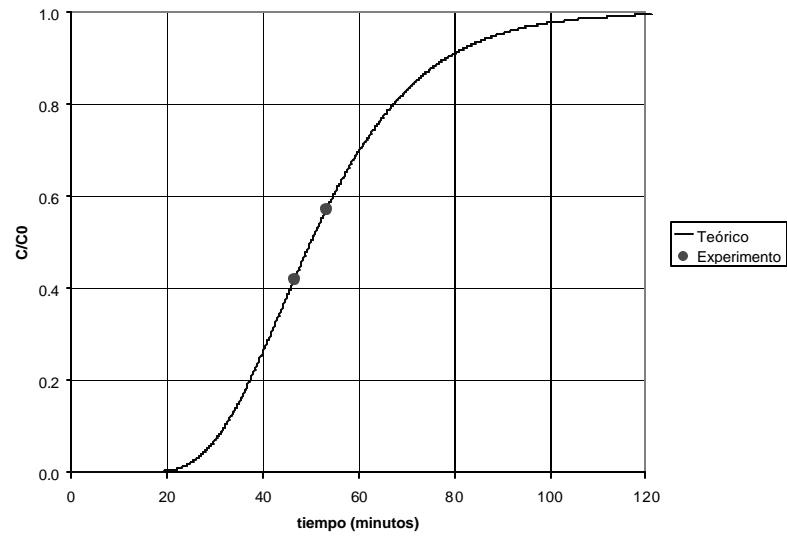
$$D = 0.01813 \frac{\text{cm}^2}{\text{s}} = D^* + a_L \cdot v \quad \text{—————} \quad a_L = 1.813 \text{ cm}$$

Valor adoptado: $a_L = 1.856 \text{ cm}$



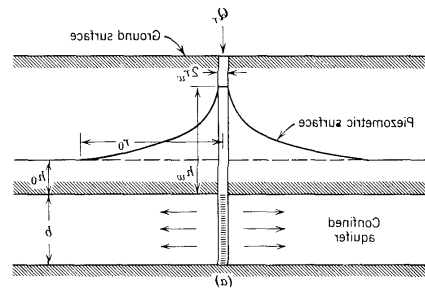


Comparación Solución Analítica y Experimentos



EJEMPLO#3

Un pozo de disposición para residuos industriales está localizado en un acuífero confinado horizontal, con las siguientes características: espesor (b) = 10 m, porosidad (n) = 0.1, dispersividad longitudinal (α_L) = 1 m. La tasa de inyección es 6 m³/hora. Suponiendo flujo radial ideal calcule la distancia, desde el pozo de bombeo, más allá de la cual la difusión molecular es más significativa que la dispersión mecánica. Asuma $D^* = 10^{-10}$ m²/s.



$$D = D_{\text{MOLECULAR}} + D_{\text{MECANICA}} = D^* + a_L \cdot v$$

$$Q_{\text{INYECCION}} = v_R \cdot A_R$$

$$A_R = 2 \cdot p \cdot R \cdot b \cdot n$$

$$v_R = \frac{Q_{\text{INYECCION}}}{2 \cdot p \cdot R \cdot b \cdot n}$$

$$D^* = D_{\text{MOLECULAR}} > D_{\text{MECANICA}} = a_L \cdot \frac{Q_{\text{INYECCION}}}{2 \cdot p \cdot R \cdot b \cdot n}$$

$$R > \frac{Q_{\text{INYECCION}} \cdot a_L}{2 \cdot p \cdot b \cdot n \cdot D^*} = 3.44 \cdot 10^{13} \text{ m}$$



EJEMPLO#4

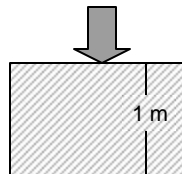
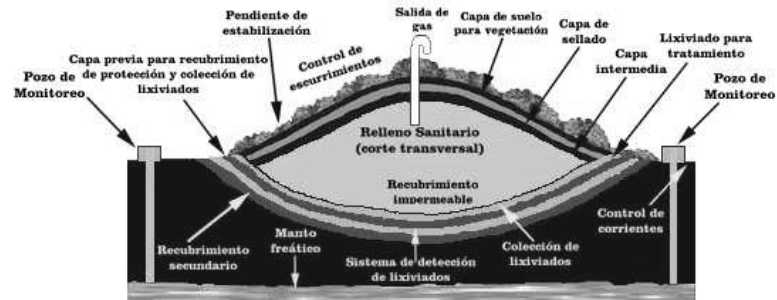
Nuevas regulaciones para estratos de arcilla compactada que se utiliza para proteger rellenos sanitarios requieren que $K < 10^{-8}$ cm/s.

Asumiendo que $n = 0.25$, el estrato tiene 1 m de espesor, y que el gradiente hidráulico es igual a 1 (gradiente unitario):

- ¿Cuál mecanismo de transporte es dominante (advección o difusión molecular)?
- ¿Conviene bajar la especificación de K a 10^{-9} cm/s? Asuma $D^* = 10^{-10}$ m²/s y suponga que C/C_0 no debe ser superior a 0.1.



CI51J



$$v = -\frac{K}{n} \cdot \frac{\partial h}{\partial x} = \frac{K}{n} \cdot i$$



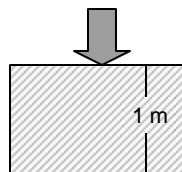
CI51J

Calculemos la velocidad del flujo:

$$v = -\frac{K}{n} \cdot \frac{\partial h}{\partial z} = \frac{10^{-8}}{0.25} \cdot 1 \frac{cm}{s} = 4 \times 10^{-8} \frac{cm}{s}$$

Supongamos flujo pistón, i.e. no existe efecto dispersivo:

$$t = \frac{L}{v} = \frac{100 \text{ cm}}{4 \times 10^{-8} \frac{cm}{s}} = 2.5 \times 10^9 \text{ segundos} = 79.3 \text{ años}$$



¿Qué pasa si K disminuye?



CI51J

Supongamos que sólo existe transporte por difusión molecular ($v=0$):

$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}\left(\frac{x-v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) + \exp\left(\frac{v \cdot x}{D}\right) \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x+v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}}\right) \right]$$

$$D = D_{\text{MOLECULAR}} + D_{\text{MECANICA}} = D^*$$

$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}\left(\frac{x-0 \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right) + \exp\left(\frac{0 \cdot x}{D^*}\right) \cdot \operatorname{erfc}\left(\frac{x+0 \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right) \right]$$

$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \left[\operatorname{erfc}\left(\frac{x}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right) + \operatorname{erfc}\left(\frac{x}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right) \right]$$

$$\frac{C(x,t)}{C_0} = \operatorname{erfc}\left(\frac{x}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right)$$



CI51J

Supongamos que la concentración máxima admisible de un compuesto cualquiera en el percolado es $C/C_0=0.1$:

$$\frac{C}{C_0} = 0.1 = \operatorname{erfc}\left(\frac{x}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}}\right) = \operatorname{erfc}\left(\frac{1 \text{ m}}{2 \cdot \sqrt{10^{-10} \frac{\text{m}^2}{\text{s}} \cdot t}}\right) = \operatorname{erfc}(b)$$

$$\frac{C(x=L, t=T)}{C_0} = 0.1 = \operatorname{erfc}(b)$$

Desde tabla:

$$b \approx 1.15 = \frac{x}{2 \cdot \sqrt{D^* \cdot t}} = \frac{1 \text{ m}}{2 \cdot \sqrt{10^{-10} \frac{\text{m}^2}{\text{s}} \cdot t}}$$

$$t \approx 59.9 \text{ años}$$



EJEMPLO#5

Un estanque subterráneo se encuentra vertiendo en forma continua un compuesto orgánico (benceno) hacia un sistema de aguas subterráneas con una conductividad hidráulica de 2.15 m/día, una porosidad efectiva de 0.1 y un gradiente hidráulico de 0.04 m/m. Suponiendo que la concentración inicial es de 1000 mg/L y que la dispersividad longitudinal es de 7.5 m, encuentre el tiempo que transcurrirá hasta que la concentración en el acuífero alcance a 100 mg/L a 750 m de inyección.

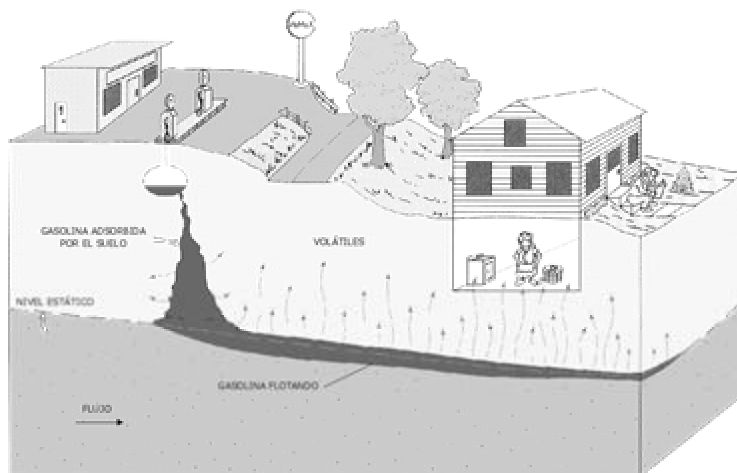
$$v_x = \frac{K}{n} \cdot \frac{\partial h}{\partial x} = \frac{2.15 \cdot 0.04}{0.1} = 0.86 \frac{m}{día}$$

$$D_x = a_L \cdot v_x = 7.5 \cdot 0.86 = 6.45 \frac{m^2}{día}$$

$$\frac{C}{C_0} = \frac{1}{2} \cdot \operatorname{erfc} \left(\frac{x - v \cdot t}{2 \cdot \sqrt{D \cdot t}} \right) \quad \text{—————} \quad t = 128 \text{ días}$$



FUGAS, FASE LIBRE Y VOLÁTILES



MODIFICADO DE: Petter, 1993.



CI51J

EJEMPLO#6

Un tambor que contiene Cesio-137 (vida media de 33 años) se encuentra enterrado dentro de un suelo. Si se produce la ruptura de este estanque y se libera 1 Kg de Cesio sobre un área de 10 m², determine la concentración de este compuesto luego de 90 días desde el accidente, a una distancia de 100 m.

$$v_x = \frac{K}{n} \cdot \frac{\partial h}{\partial x} = \frac{2.15 \cdot 0.04}{0.1} = 0.86 \frac{m}{día}$$

$$I = \frac{\ln 2}{33 \cdot 365} \frac{1}{día} = 5.755 \cdot 10^{-5} \text{ día}^{-1}$$

$$D_x = a_L \cdot v_x = 7.5 \cdot 0.86 = 6.45 \frac{m^2}{día}$$

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



CI51J

EJEMPLO#6

Un tambor que contiene Cesio-137 (vida media de 33 años) se encuentra enterrado dentro de un suelo. Si se produce la ruptura de este estanque y se libera 1 Kg de Cesio sobre un área de 10 m², determine la concentración de este compuesto luego de 90 días desde el accidente, a una distancia de 100 m.

La conductividad hidráulica saturada de este suelo es de 2.15 m/día, su porosidad efectiva es de 0.1, mientras que el gradiente hidráulico alcanza a 0.04 m/m. La dispersividad longitudinal es de 7.5 m.

$$v_x = \frac{K}{n} \cdot \frac{\partial h}{\partial x} = \frac{2.15 \cdot 0.04}{0.1} = 0.86 \frac{m}{día}$$

$$D_x = a_L \cdot v_x = 7.5 \cdot 0.86 = 6.45 \frac{m^2}{día}$$



EJEMPLO#6

Un tambor que contiene Cesio-137 (vida media de 33 años) se encuentra enterrado dentro de un suelo. Si se produce la ruptura de este estanque y se libera 1 Kg de Cesio sobre un área de 10 m², determine la concentración de este compuesto luego de 90 días desde el accidente, a una distancia de 100 m.

$$I = \frac{\ln 2}{33 \cdot 365 \text{ día}} = 5.755 \cdot 10^{-5} \text{ día}^{-1}$$

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

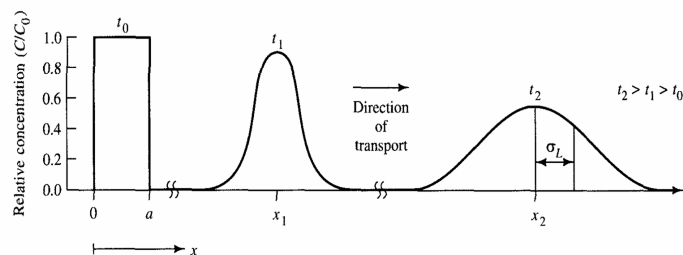


Columna Unidimensional, Inyección Instantánea de Contaminante (Pulso de Contaminante)

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



EJEMPLO#6

Conservativo:

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

$$C(x = 100 \text{ m}, t = 90 \text{ días}) = 1.329 \frac{\text{mg}}{\text{L}}$$

No Conservativo:

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

$$C(x = 100 \text{ m}, t = 90 \text{ días}) = 0.935 \frac{\text{mg}}{\text{L}}$$

