

CONTROL CORREGIDO

Disponible bajo licencia Creative Commons 3.0 España (Juanjo Nieto)  
<http://www.ugr.es/local/jjmmnieto/>



1. Encuentra la solución  $\rho((x, y), t)$  del siguiente problema de transporte:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + 2x \frac{\partial \rho}{\partial x} - 3 \frac{\partial \rho}{\partial y}((x, y), t) = (t - x - y)\rho, \quad t \geq 0, (x, y) \in \mathbb{R}^2,$$
$$\rho(x, y, 0) = e^{x+y}.$$

Solución. Puesto que conocemos la fórmula de la solución de FNC (sin término fuente  $f = 0$ , en este caso):

$$\rho((x, y), t) = \rho_0(X(0; (x, y), t), Y(0; (x, y), t)) e^{\left\{-\int_0^t a_0(s, X(s; (x, y), t), Y(s; (x, y), t)) ds\right\}},$$

siendo, en este caso,  $a_0((x, y), t) = x + y - t$  y  $\rho_0(x, y) = e^{x+y}$ . Así pues, sólo resta calcular las curvas características y sustituir en esta fórmula. Para ello, planteamos y resolvemos su ecuación, usando el campo que nos proporciona la ecuación:  $a((x, y), t) = (2x, -3)$ :

$$\begin{cases} \begin{pmatrix} X \\ Y \end{pmatrix}'(s) = \begin{pmatrix} 2X(s) \\ -3 \end{pmatrix}, & s \geq 0 \\ (X(t), Y(t)) = (x, y), & t \geq 0, \text{ y } (x, y) \in \mathbb{R}^2, \text{ fijos.} \end{cases}$$

Como las ecuaciones para  $X$  e  $Y$  están desacopladas, se pueden resolver por separado (ambas lineales de orden 1) y no es preciso trabajar con matrices; obtenemos:

$$\begin{cases} X'(s) = 2X(s), & s \geq 0 \\ X(t) = x, \end{cases} \Rightarrow X(s; (x, y), t) = x e^{2(s-t)},$$

e

$$\begin{cases} Y'(s) = -3, & s \geq 0 \\ Y(t) = y, \end{cases} \Rightarrow Y(s; (x, y), t) = -3(s-t) + y.$$

Sustituimos en la fórmula anterior y obtenemos el resultado final:

$$\begin{aligned} \rho((x, y), t) &= e^{X(0; (x, y), t) + Y(0; (x, y), t)} e^{\left\{\int_0^t [s - X(s; (x, y), t) - Y(s; (x, y), t)] ds\right\}} = e^{x e^{-2t} + 3t + y} e^{\left\{\int_0^t [s - x e^{2(s-t)} + 3(s-t) - y] ds\right\}} \\ &= \exp \left\{ x e^{-2t} + 3t + y + \frac{t^2 + x(e^{-2t} - 1) - 3t^2 - 2yt}{2} \right\} = \exp \left\{ t(3 - y) - t^2 + \frac{3}{2} x e^{-2t} + \left(y - \frac{x}{2}\right) \right\}. \end{aligned}$$

2. Si definimos la densidad de energía cinética de un fluido como  $e_c = \rho \frac{|u|^2}{2}$ , calcula el flujo de energía cinética a través de la frontera de un conjunto  $\Omega$  para un fluido incompresible que cumple la ecuación de Euler (en ausencia de fuerzas externas).

Solución. Realizamos directamente el cálculo para obtener el flujo:

$$\frac{d}{dt} \frac{1}{2} \int_{\Omega} \rho |u|^2 dx = \int_{\Omega} \rho_t \frac{|u|^2}{2} + \rho u_t \cdot u dx,$$

y usamos aquí la LCM:  $\partial_t \rho + \operatorname{div}(\rho u) = 0$  y la ecuación de Euler:  $\rho(u_t + u \cdot \nabla u) = -\nabla p$ , obtenemos

$$\frac{d}{dt} \frac{1}{2} \int_{\Omega} \rho |u|^2 dx = - \int_{\Omega} \operatorname{div}(\rho u) \frac{|u|^2}{2} + (\rho u \cdot \nabla u + \nabla p) \cdot u dx,$$



lo que, desarrollando y agrupando derivadas, produce (observar la estructura  $(fg)'h + (fg)h' = (fgh)'$ )

$$\begin{aligned} &= - \int_{\Omega} \left( \sum_{k=1}^3 \frac{\partial(\rho u_k)}{\partial x_k} \right) \left( \sum_{m=1}^3 \frac{u_m^2}{2} \right) + \rho \sum_{m=1}^3 \left( \sum_{k=1}^3 u_k \frac{\partial u_m}{\partial x_k} \right) u_m dx - \int_{\Omega} u \cdot \nabla p dx \\ &= - \sum_{m=1}^3 \sum_{k=1}^3 \int_{\Omega} \overbrace{\frac{\partial(\rho u_k)}{\partial x_k} \frac{u_m^2}{2} + (\rho u_k) \frac{\partial(u_m^2/2)}{\partial x_k}}^{\frac{1}{2} \partial_{x_k}(\rho u_k u_m)} dx - \int_{\Omega} u \cdot \nabla p dx \\ &= - \int_{\Omega} \sum_{k=1}^3 \frac{\partial}{\partial x_k} \left( \rho u_k \left( \sum_{m=1}^3 \frac{u_m^2}{2} \right) \right) dx + \int_{\Omega} u \cdot \nabla p dx = - \int_{\Omega} \operatorname{div} \left( \rho \frac{|u|^2}{2} u \right) dx - \int_{\Omega} u \cdot \nabla p dx. \end{aligned}$$

Para el último término, como  $\operatorname{div}(u) = 0$  (por ser incompresible), tenemos  $\operatorname{div}(pu) = u \cdot \nabla p$ , quedando todo en forma de divergencia, y pudiendo finalmente aplicar el Teorema de Gauss:

$$= - \int_{\Omega} \operatorname{div} \left( \rho \frac{|u|^2}{2} u \right) dx - \int_{\Omega} \operatorname{div}(pu) dx = - \int_{\partial\Omega} \left( \rho \frac{|u|^2}{2} + p \right) u \cdot n dS.$$

Por lo tanto el flujo de energía cinética a través de la frontera de un conjunto  $\Omega$  es:  $(e_c + p)(-u \cdot n)$ .

**3.** Si  $f \in L^1(\mathbb{R}^3) \cap L^4(\mathbb{R}^3)$  y definimos

$$v(x) := \int_{\mathbb{R}^3} \frac{x-y}{|x-y|^3} f(y) dy,$$

prueba que  $v$  está acotada.

**Solución.** Razonamos como en clase en el caso de  $\omega = K * \rho$ . Primero tomamos la norma de  $v(x)$  y seguidamente partimos la integral resultante dentro y fuera de la bola:  $B := \{y \in \mathbb{R}^3 : |x-y| \leq 1\}$

$$|v(x)| = \left| \int_{\mathbb{R}^3} \frac{x-y}{|x-y|^3} f(y) dy \right| \leq \int_{\mathbb{R}^3} \frac{|f(y)|}{|x-y|^2} dy = \int_B \frac{|f(y)|}{|x-y|^2} dy + \int_{B^c} \frac{|f(y)|}{|x-y|^2} dy.$$

En la primera integral (dentro de la bola) usamos que  $h(y) = 1/|y-x|^2$  está en  $L^{3/4}(B)$  (sabemos, por los ejercicios de clase, que está en cualquier  $L^p(B)$  con  $2p < 3$ ), por lo que podemos aplicar la desigualdad de Hölder con exponentes  $p = \frac{3}{4}$  y  $p' = 4$ , quedando

$$\int_B \frac{|f(y)|}{|x-y|^2} dy \leq \left\| \frac{1}{|x-\cdot|^2} \right\|_{L^{3/4}(B)} \|f\|_{L^4(\mathbb{R}^3)}.$$

En la segunda integral (fuera de la bola) el argumento es más simple si cabe, usamos directamente que  $1/|y-x|^2$  en  $B^c$  está acotada por 1 y que  $f$  es  $L^1$ , quedando

$$\int_{B^c} \frac{|f(y)|}{|x-y|^2} dy \leq \|f\|_{L^1(\mathbb{R}^3)}.$$

Juntando sendas estimaciones, obtenemos el resultado pedido

$$|v(x)| \leq C \|f\|_4 + \|f\|_1 \text{ para todo } x \in \mathbb{R}^3.$$



4. Determina si un gas ideal a temperatura constante se puede considerar o no un fluido isentrópico y, en caso afirmativo, determina la entalpía.

Ayuda: Un gas ideal cumple  $p = \rho RT$ , siendo  $T$  la temperatura y  $R$  una constante física llamada *constante de los gases ideales*, cuyo valor es  $R = 8.314472 J/(K mol)$ .

**Solución.** En realidad, este es un caso particular de fluido en que la presión es función de la densidad y que, por lo tanto, es isentrópico. En este caso,

$$p = P(\rho) = \rho RT = \text{constante } \rho.$$

Buscamos pues una función  $W(r)$  tal que nos proporcione funcionalmente la entalpía:  $w = W(\rho)$ . Imponemos la condición que define la entalpía, y obtenemos:

$$\nabla_x w = \frac{\nabla_x p}{\rho} \Rightarrow W'(\rho) \nabla_x \rho = \frac{P'(\rho) \nabla_x \rho}{\rho} = \frac{RT}{\rho} \nabla_x \rho,$$

Por lo tanto, buscamos  $W(r)$  tal que  $W'(r) = RT/r$ . Podemos pues tomar como entalpía  $w = RT \ln(\rho)$  y concluir que el fluido es isentrópico.

5. Si  $T = \text{div}(u)\mathbb{I} + 2A(u)$  (donde  $A(u)$  es la parte antisimétrica de la matriz jacobiana de  $u$ ) y  $Tn$  es el producto de la matriz  $T$  por el vector  $n$ , escribe la siguiente integral como una integral (simplificada) sobre todo el conjunto  $\Omega$ .

$$\int_{\partial\Omega} Tn \, dS.$$

**Solución.** Se trata de invertir el Teorema de Gauss, en cada componente. Primero detallamos el tensor  $T$ :

$$T = T = \text{div}(u)\mathbb{I} + 2A(u) = \begin{pmatrix} \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} & \frac{\partial u_1}{\partial y} - \frac{\partial u_2}{\partial x} & \frac{\partial u_1}{\partial z} - \frac{\partial u_3}{\partial x} \\ \frac{\partial u_2}{\partial x} - \frac{\partial u_1}{\partial y} & \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} & \frac{\partial u_2}{\partial z} - \frac{\partial u_3}{\partial y} \\ \frac{\partial u_3}{\partial x} - \frac{\partial u_1}{\partial z} & \frac{\partial u_3}{\partial y} - \frac{\partial u_2}{\partial z} & \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} \end{pmatrix},$$

y ahora aplicamos Gauss en cada componente, obteniendo

$$\int_{\partial\Omega} Tn \, dS = \int_{\Omega} \begin{pmatrix} \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \frac{\partial u_1}{\partial y} - \frac{\partial u_2}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \frac{\partial u_1}{\partial z} - \frac{\partial u_3}{\partial x} \right) \\ \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial u_2}{\partial x} - \frac{\partial u_1}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \frac{\partial u_2}{\partial z} - \frac{\partial u_3}{\partial y} \right) \\ \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial u_3}{\partial x} - \frac{\partial u_1}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \frac{\partial u_3}{\partial y} - \frac{\partial u_2}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \frac{\partial u_1}{\partial x} + \frac{\partial u_2}{\partial y} + \frac{\partial u_3}{\partial z} \right) \end{pmatrix} dx$$

$$(\text{los subrayados, al derivar, cancelan}) = \int_{\Omega} \begin{pmatrix} \frac{\partial^2 u_1}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_1}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_1}{\partial z^2} \\ \frac{\partial^2 u_2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_2}{\partial z^2} \\ \frac{\partial^2 u_3}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_3}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_3}{\partial z^2} \end{pmatrix} dx = \int_{\Omega} \Delta u \, dx,$$

con lo que concluye el ejercicio.