

---

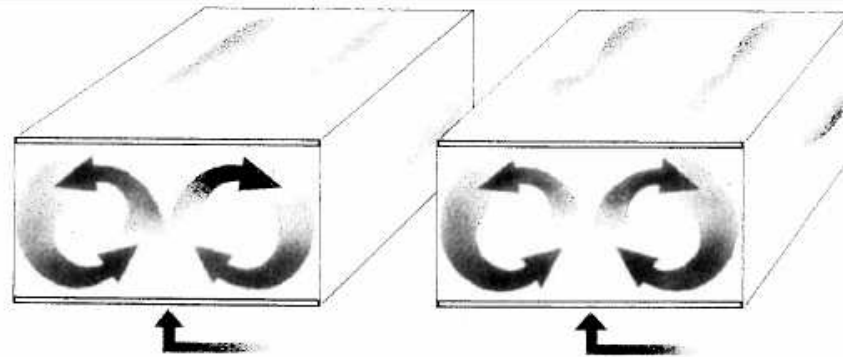
# *El atractor de Lorentz*

Models Matemàtics i Sistemes Dinàmics, curs 2011-2012 (primavera)

# Problema

Consideramos un fluido (o gas) en una sección 2D ( $-\infty < x < \infty$ ,  $0 \leq y \leq \pi$ ) y suponemos que tenemos una diferencia de temperatura  $T$  entre la parte de abajo y arriba (de hecho en un fluido 3D se producen flujos 2D).

Se produce un proceso de convección



UN FLUIDO GIRATORIO. Si se calienta por debajo, el líquido o gas tiende a organizarse en giros cilíndricos (*izquierda*). El fluido caliente se eleva por un lado, pierde temperatura y desciende por el lado opuesto. Es el proceso de la convección. Si se intensifica el calor (*derecha*), aparece la inestabilidad, y los giros exhiben un temblor que recorre adelante y atrás la longitud de los cilindros. A temperaturas aún más elevadas, la corriente se desordena y se hace turbulenta.

→ Queremos deducir las ecuaciones de movimiento del fluido.

# Ecuaciones (1)

---

Suponemos que el fluido viene descrito por un campo de velocidades

$$v(x, y, t) = (v_x(x, y, t), v_y(x, y, t))$$

Ley de Newton:

$$F = m a$$

La aceleración es:

$$a = (\partial_t + \partial_v)v$$

donde  $\partial_t = \partial/\partial t$  y  $\partial_v = v_x \partial/\partial x + v_y \partial/\partial y$ .

→ Falta determinar la fuerza  $F$  por unidad de volumen del fluido (suponemos densidad  $d = m/V = 1$  “en promedio”).

# Ecuaciones (2)

---

La fuerza  $F$  a la que esta sometido el fluido es la suma de 3 contribuciones:

- La presión  $P = P(x, y)$  crea una fuerza (conservativa) que viene dada por

$$-\nabla P = (-\partial_x P, -\partial_y P)$$

- Fricción en el fluido (disipación de viscosidad) que viene dada por

$$\nu \Delta v$$

donde  $\Delta = \partial_{xx} + \partial_{yy}$  (operador Laplaciano).

- Una fuerza exterior  $F_{ext}$  que, en nuestro caso, vendrá producida por la diferencia de temperatura (el fluido caliente es menos denso que el frío y tiende a subir).

# Ecuaciones (3): Navier-Stokes

---

Por lo tanto, la ley de Newton  $F = m a$  nos da la ecuación

$$\partial_t v = -\partial_v v - \nabla P + \nu \Delta v + F_{ext}$$

que se conoce con el nombre de **EDP de Navier-Stokes**  
(de un fluido incompresible de densidad constante).

→ Fluido incompresible  $\Leftrightarrow \operatorname{div}(v(x, y, t)) = 0$

i.e.

la densidad permanece constante (es una idealización que supone que no puedo apretar el fluido, p.ej. el agua es “más incomprensible” que el aire).

# Ecuaciones (4)

---

→ Un campo vectorial 2D con  $\text{div} = 0$  tiene asociada una función de corriente  $\Psi$  (constante sobre las líneas de corriente), de manera que

$$v_x = -\partial_y \Psi, \quad v_y = \partial_x \Psi$$

→ Pedimos que el fluido esté en  $0 < y < \pi$ , luego la función de corriente ha de ser constante sobre las fronteras  $y = 0$  y  $y = \pi$  (de manera que el flujo se mueva tangencialmente a las fronteras).

Si escribimos Navier-Stokes en terminos de la función  $\psi$  se obtiene

$$\partial_t \Delta \psi = -\partial_v \Delta \psi + \nu \Delta^2 \psi + \text{rot } F_{ext}$$

donde  $\text{rot } F = \partial_x F_y - \partial_y F_x$ .

Se denomina EDP Navier-Stokes en forma de vorticidad ( $\text{rot } v = \Delta \psi$ ).

# Influencia de la diferencia de temperatura

---

Sea  $T$  la temperatura en  $y = 0$  (abajo) y suponemos que arriba es 0.

Distribución estacionaria de temperatura:  $\tau_{stat}(x, y, t) = T - yT/\pi$ .

Distribución (real) de temperatura:  $\tau(x, y, t)$

Diferencia:  $\Theta(x, y, t) = \tau(x, y, t) - \tau_{stat}(x, y, t)$

Si se tiene conducción de calor en el fluido, se puede ver que

$$\partial_t \Theta = -\partial_v \Theta - \partial_v(-yT/\pi) + k \Delta \Theta \quad (1)$$

donde  $k$  es el coeficiente de expansión térmica.

Por otro lado, se puede ver que se crea una fuerza  $F_{ext} = (0, c\tau(x, y, t))$

(donde  $c$  es una constante) que da un termino en Navier-Stokes

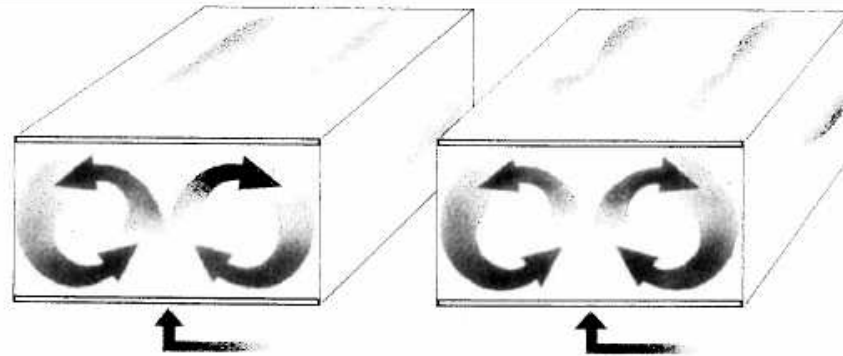
$$\partial_t \Delta \psi = -\partial_v \Delta \psi + \nu \Delta^2 \psi + c \partial_x \Theta \quad (2)$$

# Ecuaciones definitivas

Las ecuaciones (1) y (2) describen la dinámica del fluido en  $0 \leq y \leq \pi$

$$\partial_t \Delta \psi = -\partial_v \Delta \psi + \nu \Delta^2 \psi + c \partial_x \Theta$$

$$\partial_t \Theta = -\partial_v \Theta - \partial_v (-yT/\pi) + k \Delta \Theta$$



UN FLUIDO GIRATORIO. Si se calienta por debajo, el líquido o gas tiende a organizarse en giros cilíndricos (*izquierda*). El fluido caliente se eleva por un lado, pierde temperatura y desciende por el lado opuesto. Es el proceso de la convección. Si se intensifica el calor (*derecha*), aparece la inestabilidad, y los giros exhiben un temblor que recorre adelante y atrás la longitud de los cilindros. A temperaturas aún más elevadas, la corriente se desordena y se hace turbulenta.

Son el punto de partida (p.134) de Lorentz.



# Reducción al sistema de ecuaciones 3D

---

Se buscan soluciones en forma de serie de Fourier (adaptada, se han de cumplir condiciones en la frontera), en concreto, como combinación de la base

$$\{\psi_{n,a}, \theta_{n,a}\} = (\sin(ax) \sin(ny), \cos(ax) \sin(ny))$$

Igualando (formalmente) orden a orden el desarrollo que se obtiene al introducir la combinación en las ecuaciones anteriores se encuentra a ordena mas bajo un término en  $\psi_{1,a}$ , otro en  $\theta_{1,a}$  y uno extra en  $-\sin(2y)$  (los términos són funciones de  $t$ ). Las ecuaciones que cumplen esos tres términos son las ecuaciones de Lorentz

$$\dot{x} = \sigma (y - x)$$

$$\dot{y} = \rho x - y - xz$$

$$\dot{z} = -\beta z + xy$$

# Ecuaciones de Lorentz

---

$$\dot{x} = \sigma (y - x)$$

$$\dot{y} = \rho x - y - xz$$

$$\dot{z} = -\beta z + xy$$

Parámetros:  $\sigma, \rho, \beta > 0$

$\sigma$ – coeficiente de Prandtl

$\rho$ – coeficiente de Rayleigh

$\beta$ – coeficiente de ratio de aspecto

Se tiene  $\text{div} = -(\sigma + 1 + \beta) < 0$

Valores de Lorentz clásicos:  $\sigma = 10, \rho = 28, \beta = 8/3$ .

Enseñar: [lorentz.gnu](#), [comp\\_lorentz.gnu](#), [z\\_max.gnu](#)

# Evolución resp. $\rho$

Fijamos  $\sigma$  y  $\beta$ .

- $\rho < 1$ : El  $(0, 0, 0)$  es un nodo atractor y es el unico punto fijo.
- $\rho = 1$ : vaps  $\{0, -\beta, -(1 + \sigma)\}$ , bifurcación de Pitchfork.  
Aparecen 2 puntos fijos (nuevos)

$$(x, y, z) = (\pm\sqrt{\beta(\rho - 1)}, \pm\sqrt{\beta(\rho - 1)}, \rho - 1)$$

que són (en principio) focos atractores.

El  $(0, 0, 0)$  es un punto silla con 1 dirección inestable ( $W^u$  es 1D).

- $\rho = \rho_h = \sigma(\sigma + \beta + 3)/(\sigma - \beta - 1)$ : Los 2 puntos que aparecieron para  $\rho = 1$  sufren una bifurcación de Hopf y se vuelven focos inestables.

Si  $\sigma = 10$  y  $\beta = 8/3$  se tiene  $\rho_h \approx 24.74$ . Hemos considerado  $\rho = 28$ .