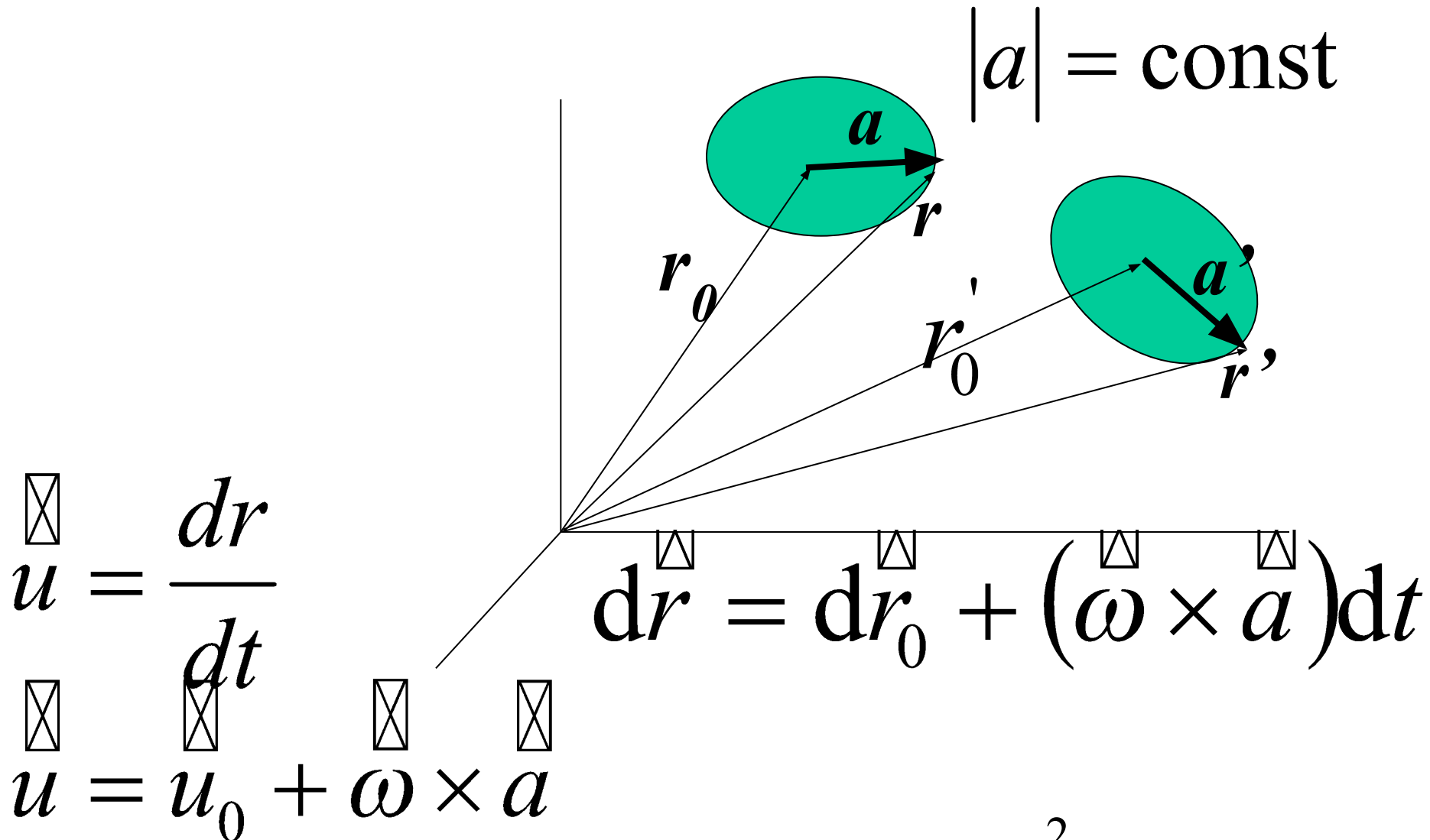


# Эйлер, Ляпунов, Навье и Стокс

# Перемещение твердого тела



# Перемещение и деформация жидкой частицы

$|a| \neq \text{const}$

С точностью до малых величин второго порядка

$$da = (a \nabla) u dt$$

$$\nabla = i \frac{\partial}{\partial x} + j \frac{\partial}{\partial y} + k \frac{\partial}{\partial z}$$

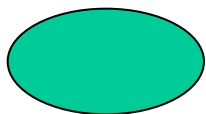
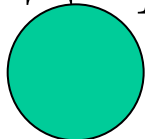
Распишем по осям

координат:

$$da_i = \frac{\partial F}{\partial a_i} dt + \left( \frac{1}{2} \text{rot} u \times a \right) dt$$

Чистая

деформация

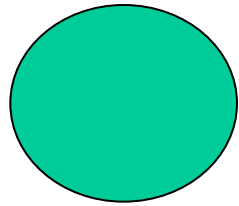


$$da_i = \frac{\partial F}{\partial a_i} dt + \left( \frac{1}{2} \text{rot} u \times a \right) dt$$

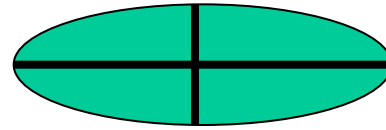
Вращательное перемещение, которое получает точка А, если бы частица затвердела при вращении вокруг мгновенной оси с угловой скоростью

$$\omega = \frac{1}{2} \text{rot} u$$

# Чистая деформация

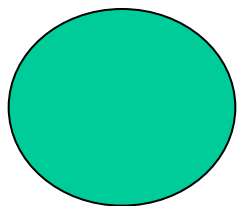


шар

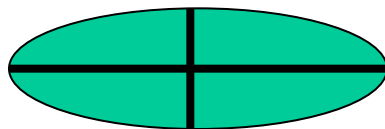


эллипсоид

Главные оси эллипсоида – главные оси деформации (перпендикулярны поверхности эллипсоида в точках соприкосновения).



шар



ЭЛЛИПСОИД

Если жидкость несжимаема, то объем элемента жидкости не меняется.

Изменение объема элемента жидкости при деформации определяет дивергенция скорости.

**Дивергенция скорости** - скорость кубического расширения жидкости

**в точке**

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = \lim_{\tau \rightarrow 0} \int_S \frac{u ds}{\tau}$$

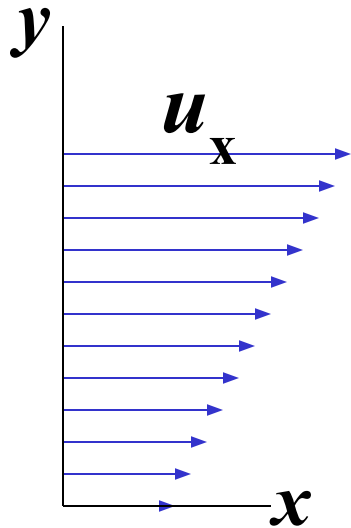
$$\operatorname{div} \mathbf{u} = \frac{\partial u_x}{\partial x} + \frac{\partial u_y}{\partial y} + \frac{\partial u_z}{\partial z}$$

В несжимаемой жидкости  $\operatorname{div} \mathbf{u} = 0$

$$\nabla \cdot \mathbf{u} = 0$$

## Задача 1

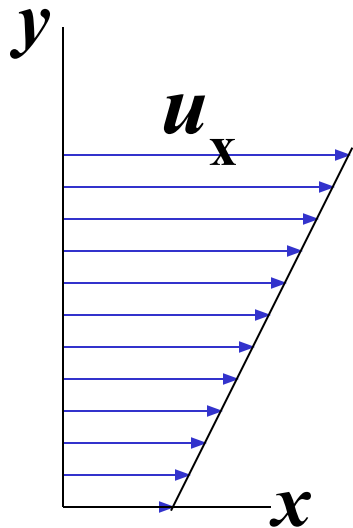
**Записать поле скорости в проекциях на оси для плоского течения жидкости вида**





## Задача 1

Записать поле скорости в проекциях на оси для плоского течения вида



$$u_x = u_0 + Cy$$

$$u_y = 0$$

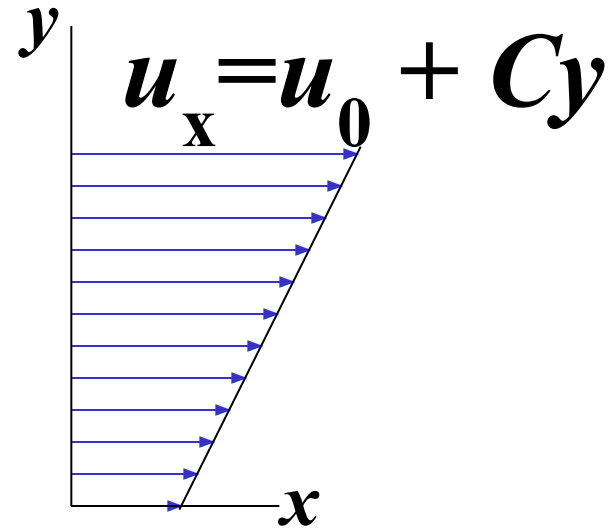
$$u_z = 0$$

Такой профиль скорости существует в вязком слое потока жидкости у твердой границы. Этот экспериментальный факт установил Ньютон

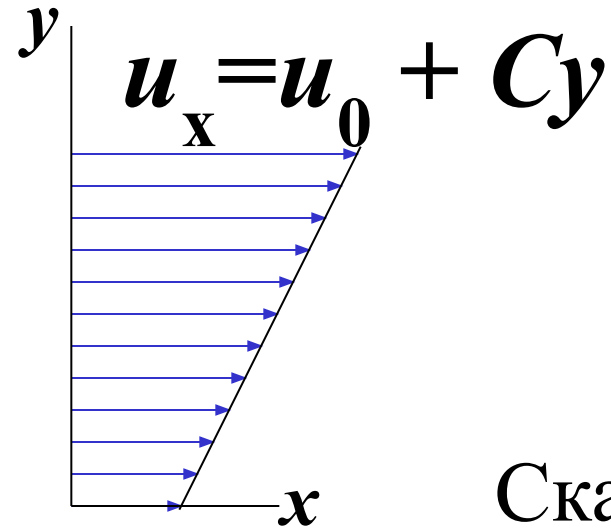
## Задача 2

Найти для этого течения

$$\nabla^2 \mathcal{U}$$



## Задача 2



Найти для этого течения

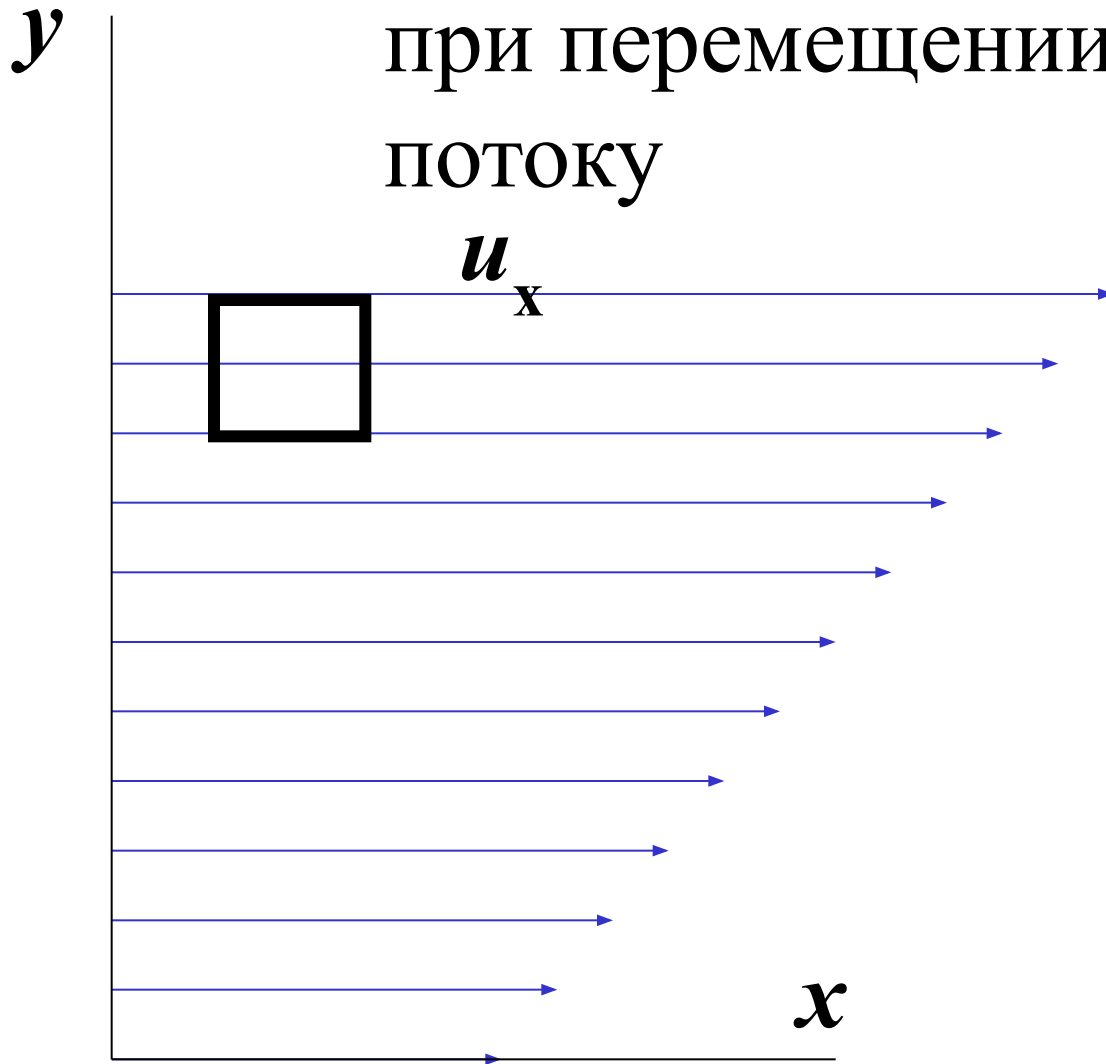
$$\nabla \mathcal{U}$$

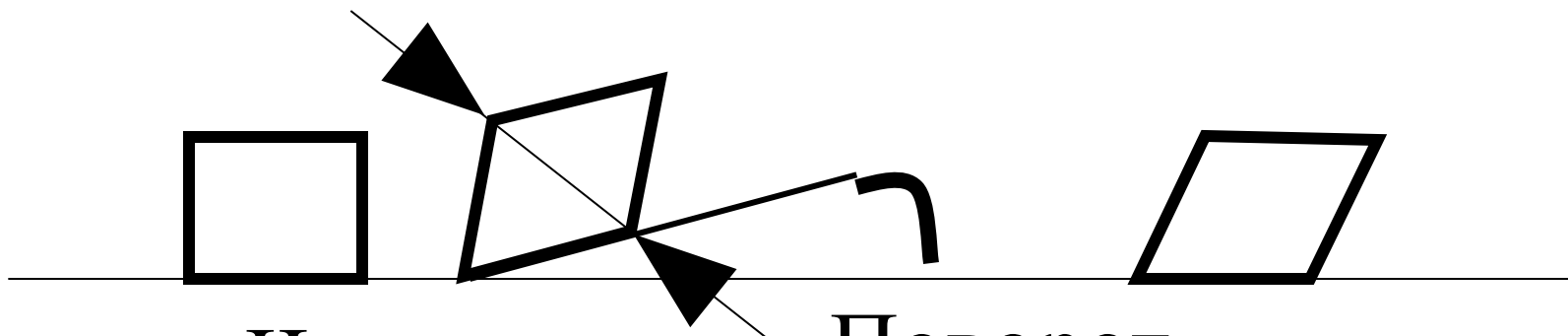
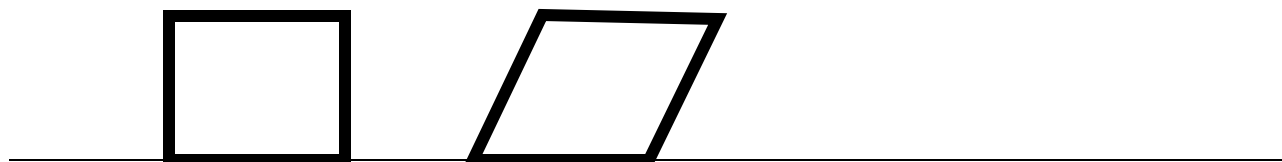
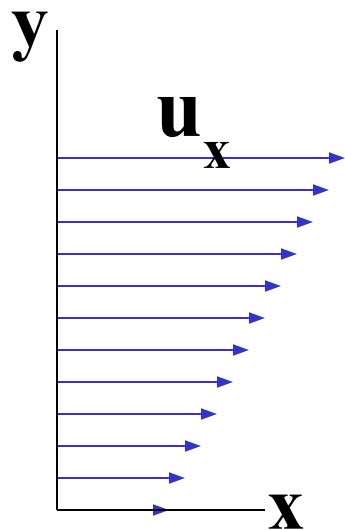
Скалярное произведение векторов

$$\nabla = i \frac{\partial}{\partial x} + j \frac{\partial}{\partial y} + k \frac{\partial}{\partial z} \quad \text{и} \quad \mathcal{U} = i u_x$$

$$\nabla \mathcal{U} = 0$$

**Задача 3** Построить деформацию  
выделенного объема жидкости  
при перемещении вниз по  
потоку





Чистая  
деформация

Поворот  
«затвердевшей»  
частицы

# **Поле скорости.**

**Установившееся ( стационарное) течение**

$$u=f(x, y, z)$$

**Неустановившееся (нестационарное)  
течение**

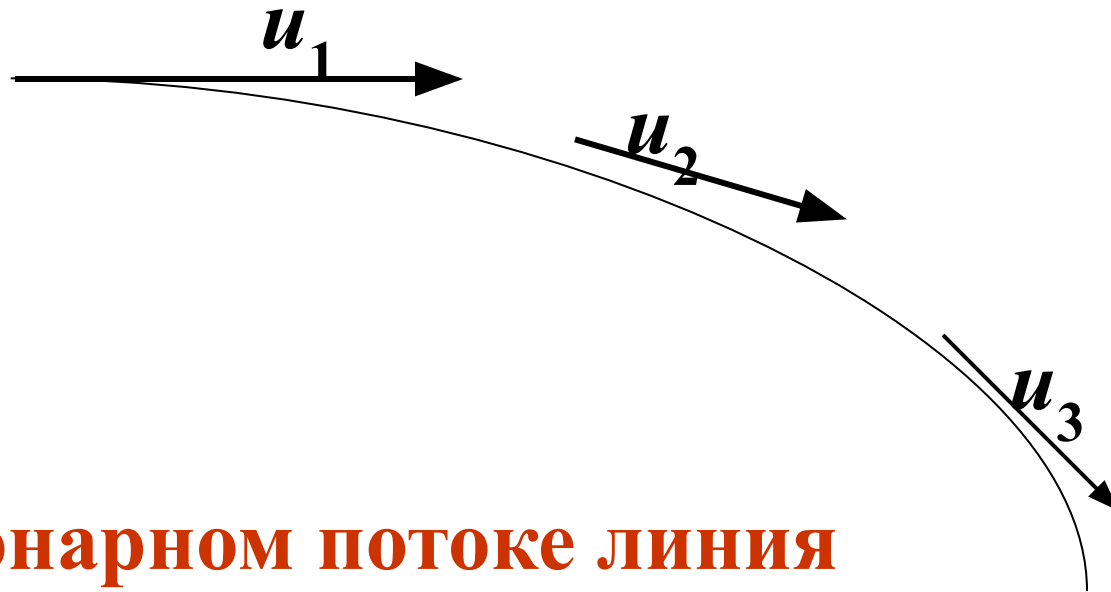
$$u=f(x, y, z, t)$$

**Равномерное установившееся движение**

**- скорость не меняется вдоль**

**траектории**

**Линия тока:** для данного момента времени  $t$  касательная к линии тока в любой ее точке совпадает по направлению со скоростью течения

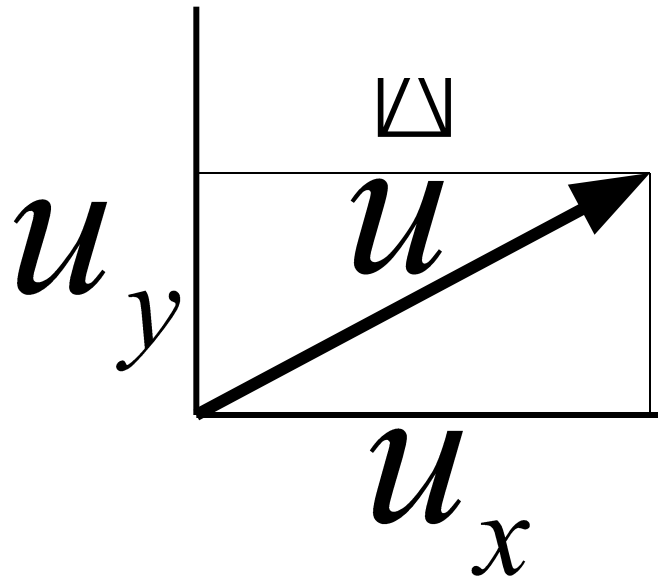


**В стационарном потоке линия тока совпадает с траекторией**



# Уравнение линии тока

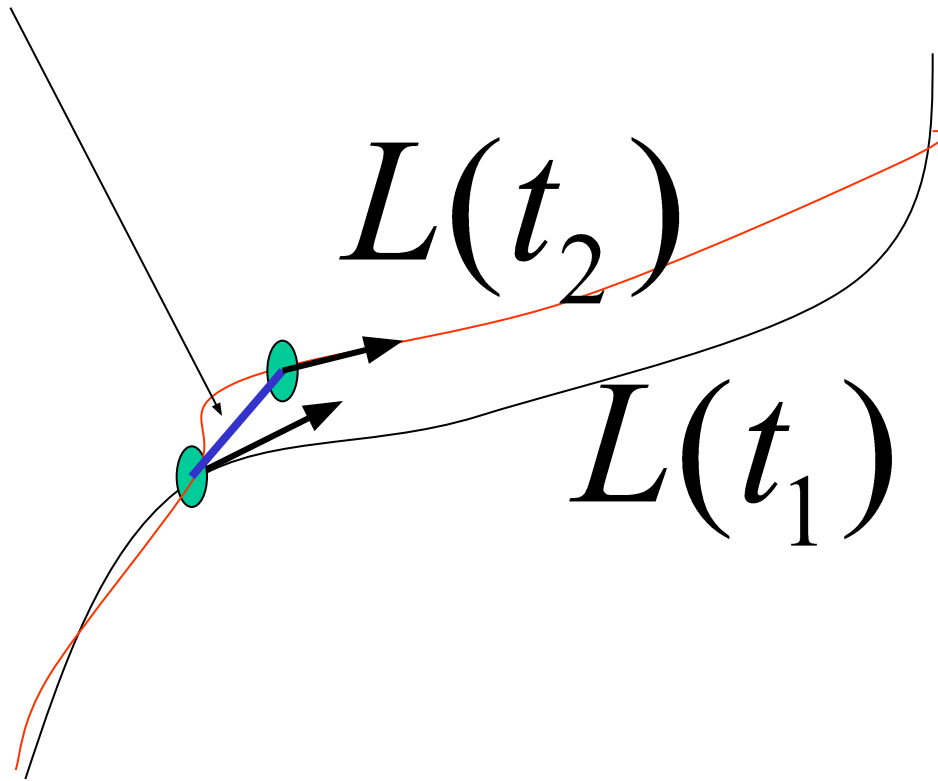
$$\frac{dx}{u_x(x, y, z, t)} = \frac{dy}{u_y(x, y, z, t)} = \frac{dz}{u_z(x, y, z, t)}$$



**Показать, что  
в нестационарном потоке  
линия тока не совпадает с  
траекторией**

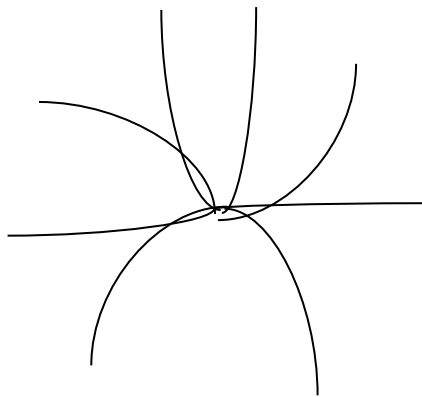
Линии тока в 2 разных момента времени в нестационарном потоке жидкости.

Траектория не совпадает с линией тока

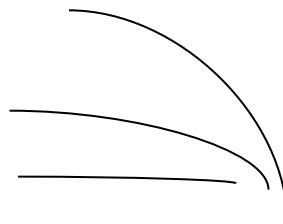


**Если в некоторой точке  $u \neq 0$ , то через эту точку проходит только одна линия тока**

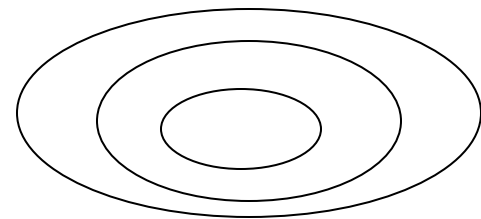
**Если в некоторой точке  $u = 0$ , то это особая точка**



узел



фокус



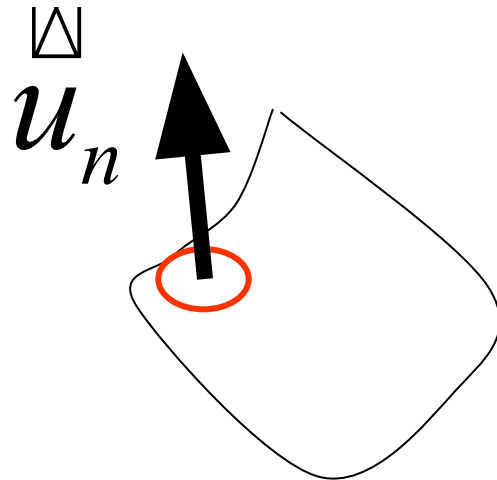
центр

# **Характеристики движения жидкости**

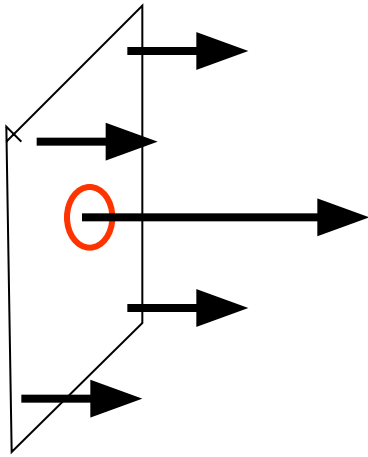
## Поток скорости через поверхность S

$$\int_S \vec{u} d\vec{s} = \int_S u_n ds = \int_S (u_x dydz + u_y dxdz + u_z dxdy)$$

- это объем жидкости протекающий через S за единицу времени (**объемный расход**)



**Средняя скорость течения** в канале  
или трубе с поперечным сечением  $S$ :



$$\overline{u} = \frac{\int_S u_n ds}{S}$$

**Дивергенция скорости** - скорость кубического расширения жидкости

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = \lim_{\tau \rightarrow 0} \int_S \frac{u ds}{\tau}$$

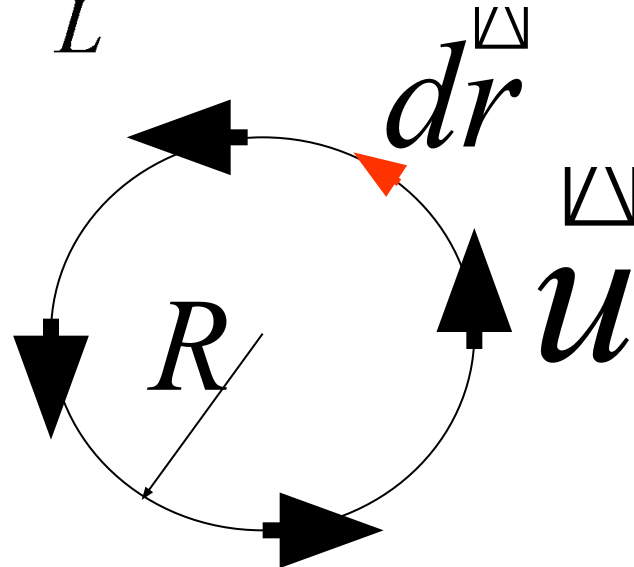
**в точке**

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = \frac{\partial u_x}{\partial x} + \frac{\partial u_y}{\partial y} + \frac{\partial u_z}{\partial z}$$



**Циркуляция скорости по замкнутой кривой с определенным направлением обхода**

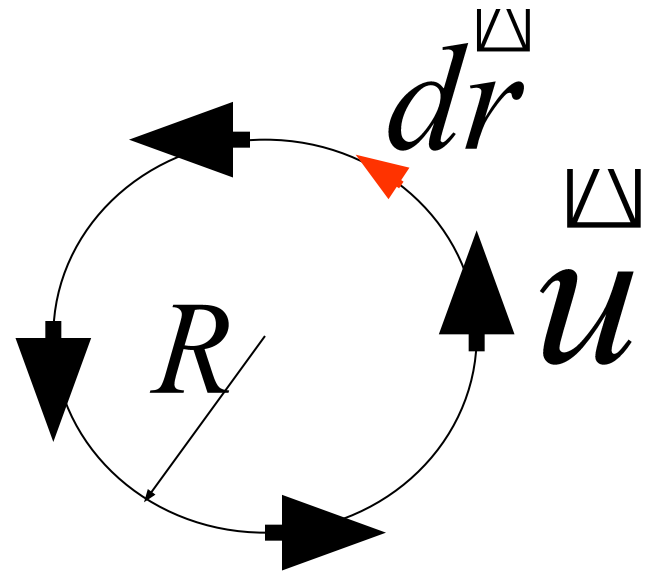
$$\gamma = \int_L \mathbf{u} d\mathbf{r} = \int_L u_x dx + u_y dy + u_z dz$$



Положительным считается направление обхода против часовой стрелки 25

Записать циркуляцию скорости, если жидкость  
вращается с постоянной скоростью вдоль  
окружности радиуса  $R$

Вращение с постоянной скоростью вдоль окружности радиуса  $R$

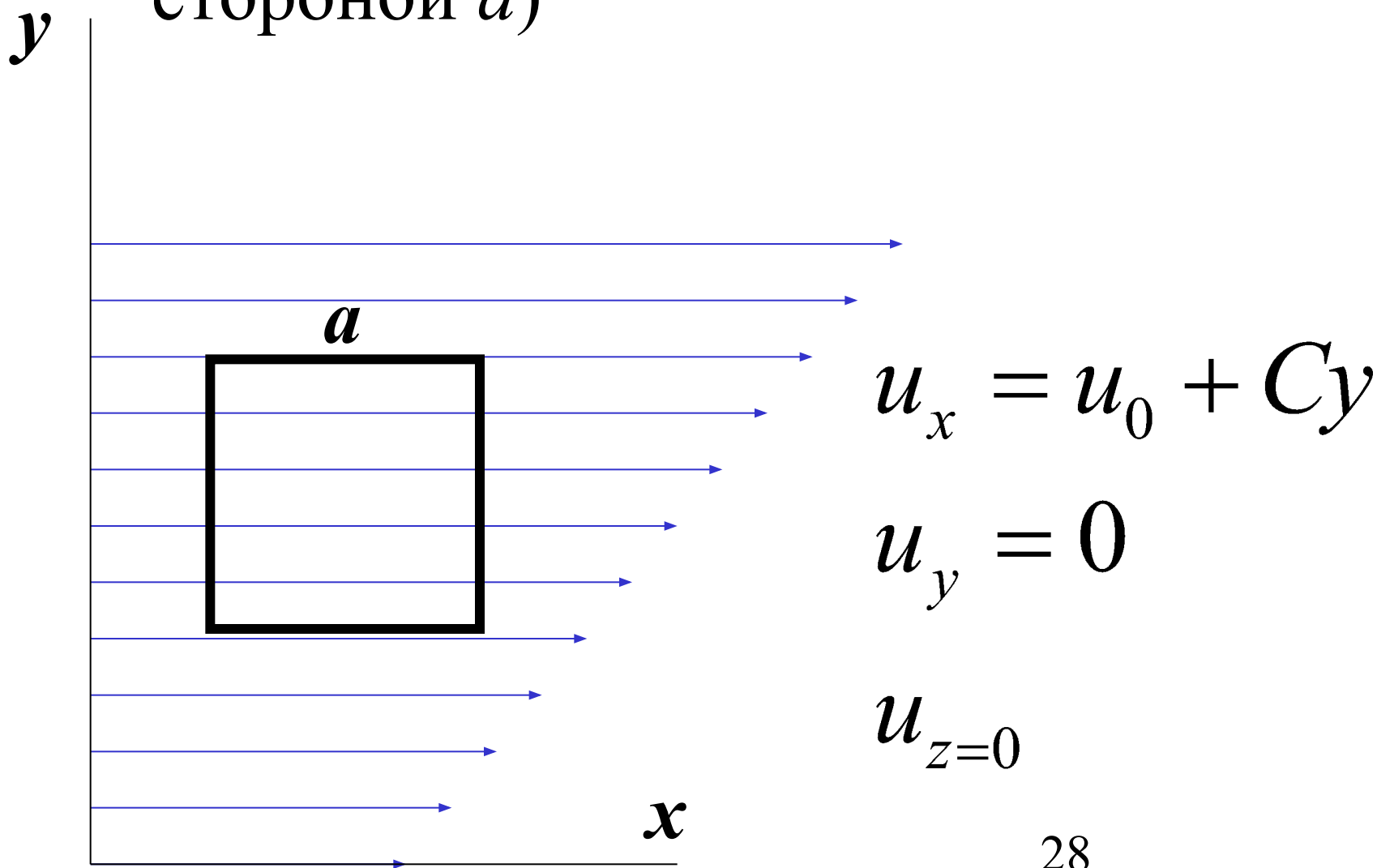


$$\gamma = \oint_L u dr = u 2\pi R$$

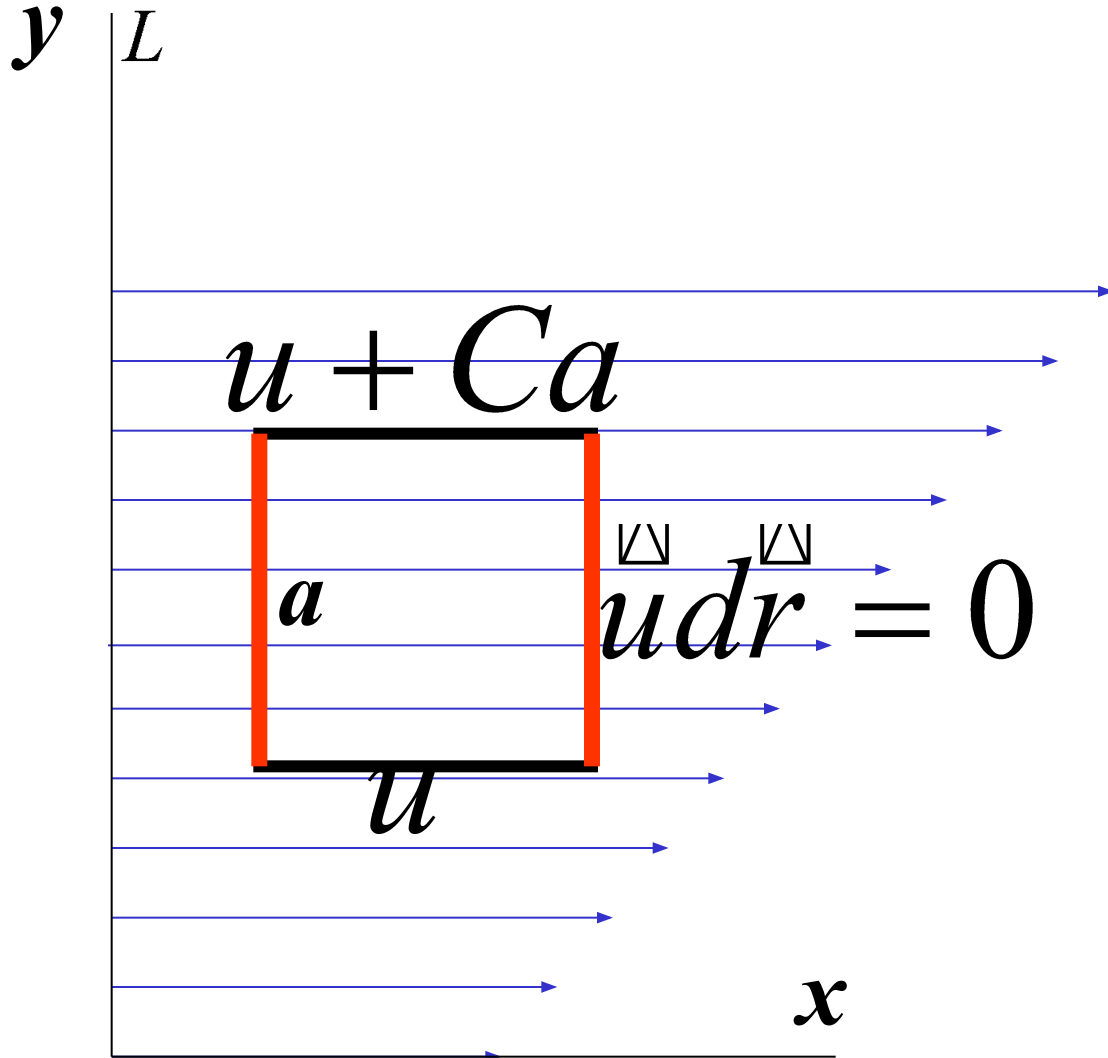
$$u = \omega R$$

$$\gamma = \oint_L u dr = 2\omega \pi R^2$$

Определить циркуляцию скорости по выделенному контуру (квадрат со стороной  $a$ )



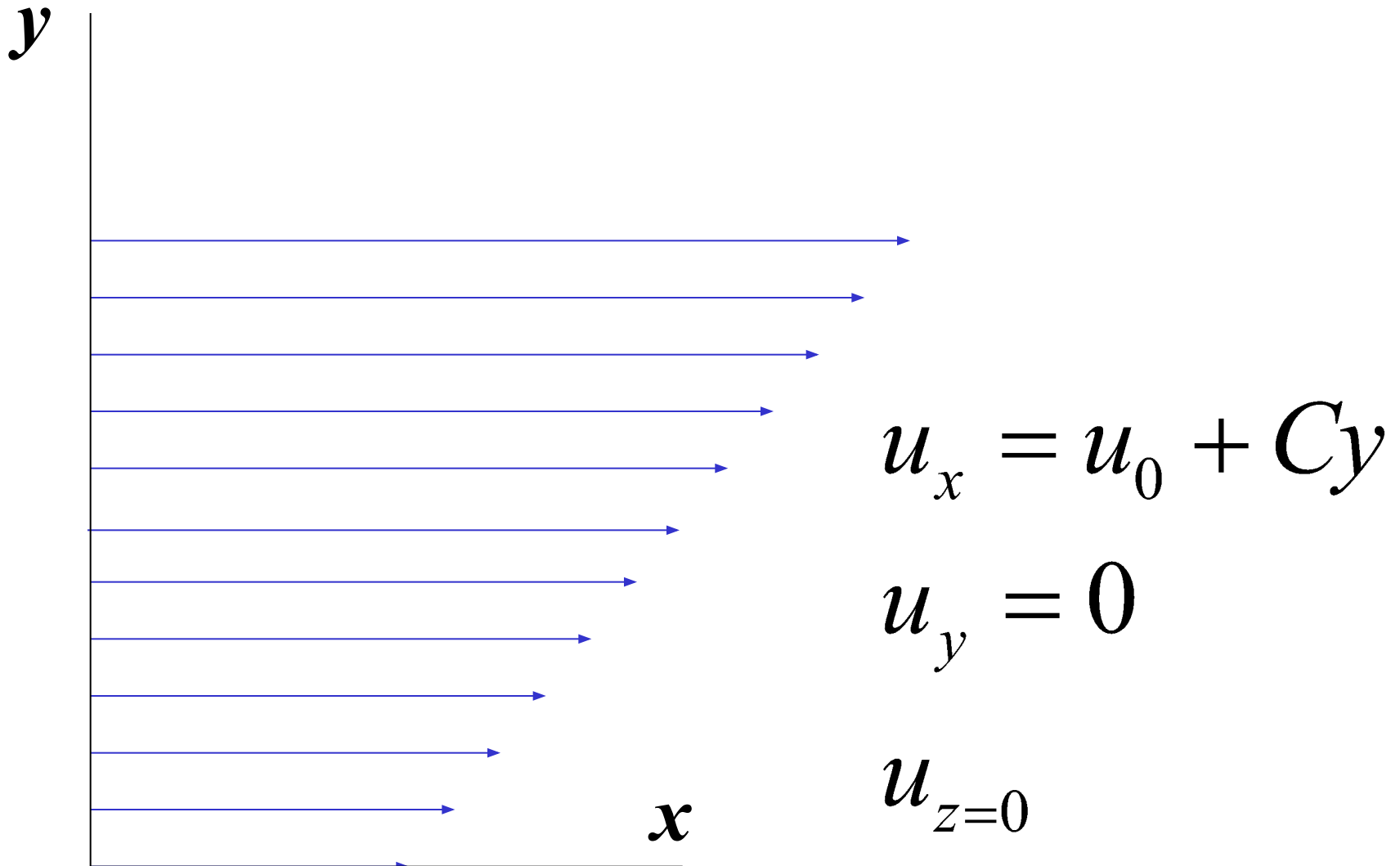
$$\gamma = \oint u dr = -a(u + Ca) + au = -a^2 C$$



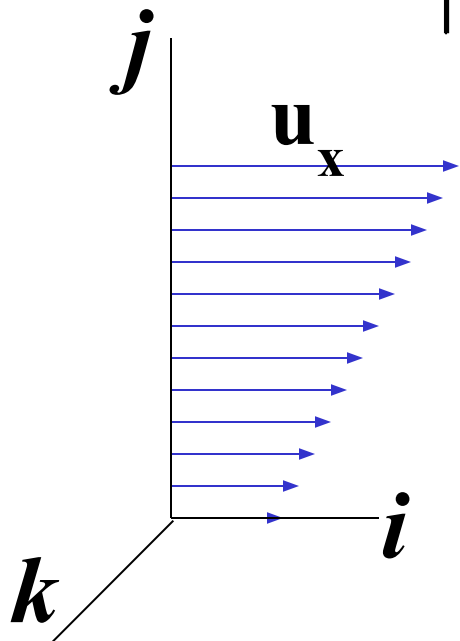
# Вихрь **rot***u* скорости векторное произведение оператора набла на скорость

$$\text{rot } \vec{u} = \begin{vmatrix} \vec{i} & \vec{j} & \vec{k} \\ \partial & \partial & \partial \\ \partial x & \partial y & \partial z \\ u_x & u_y & u_z \end{vmatrix}$$

# Определить ротор скорости



$$\text{rot } \vec{u} = \begin{vmatrix} \vec{i} & \vec{j} & \vec{k} \\ \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \\ u_0 + Cy & 0 & 0 \end{vmatrix} = -kC$$





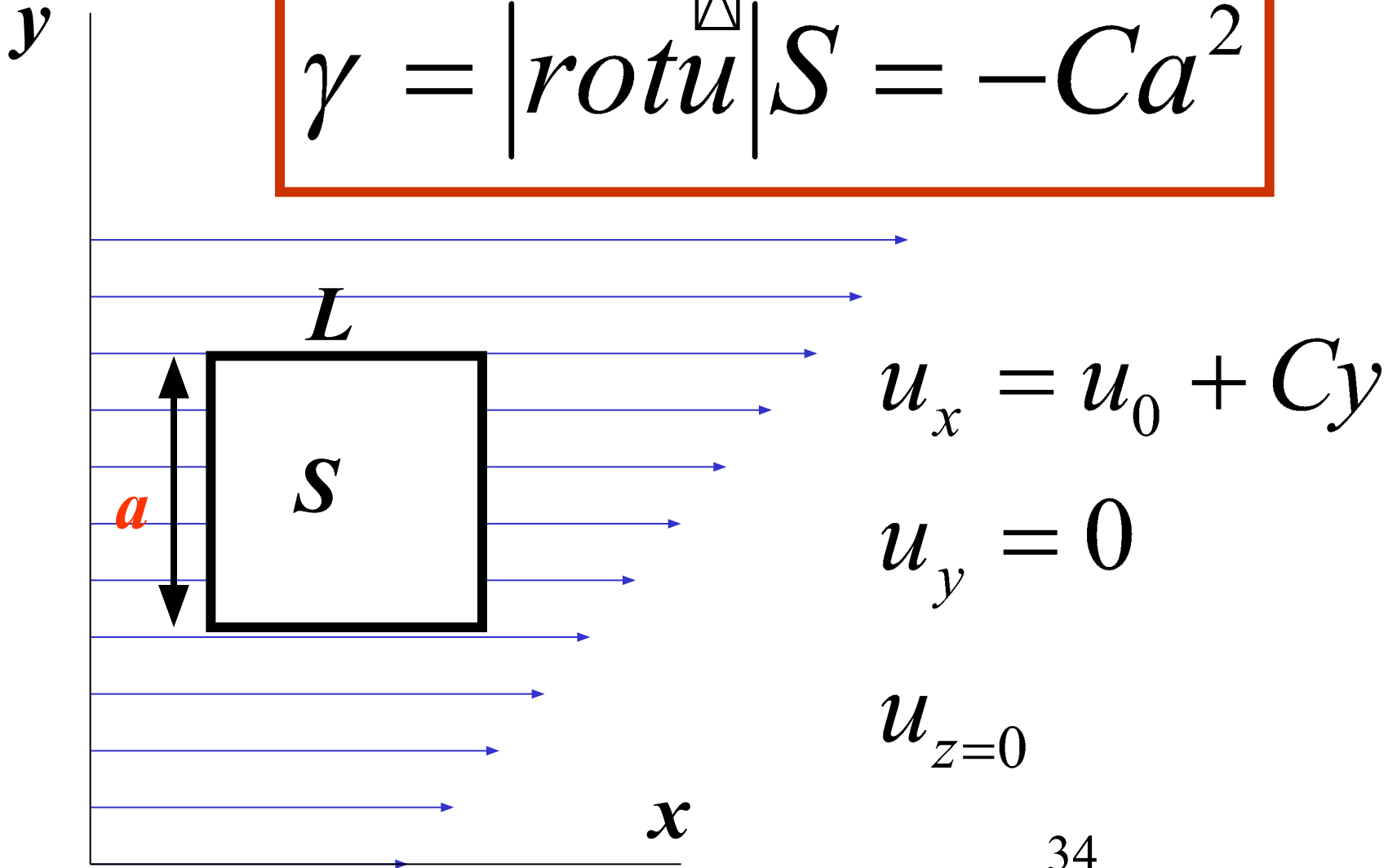
# Вихрь $\text{rot}u$ и циркуляция скорости $\gamma$

$$\gamma = \oint_L u dr = \int_S \text{rot}u ds \quad (\text{теорема Стокса})$$

Если  $\text{rot}u = \text{const} \cdot n \rightarrow \gamma = \text{rot}u n S$

$$\gamma = \text{rot} \mathbf{u} \cdot \mathbf{n} S = -Ca^2$$

$$\gamma = |\text{rot} \mathbf{u}| S = -Ca^2$$



# Полная производная сложной функции

$$F(x, y, z, t)$$

$$\frac{dF}{dt} = \frac{\partial F}{\partial t} + \sum_i \frac{\partial F}{\partial x_i} \frac{\partial x_i}{\partial t}$$

Обозначим компоненты скорости  $u_x, u_y, u_z$

Найти компоненты ускорения  $w_x, w_y, w_z$

Найти производную  $\frac{d\rho}{dt}$

$$w_x = \frac{\partial u_x}{\partial x} u_x + \frac{\partial u_x}{\partial y} u_y + \frac{\partial u_x}{\partial z} u_z + \frac{\partial u_x}{\partial t}$$

$$w_y = \frac{\partial u_y}{\partial x} u_x + \frac{\partial u_y}{\partial y} u_y + \frac{\partial u_y}{\partial z} u_z + \frac{\partial u_y}{\partial t}$$

$$w_z = \frac{\partial u_z}{\partial x} u_x + \frac{\partial u_z}{\partial y} u_y + \frac{\partial u_z}{\partial z} u_z + \frac{\partial u_z}{\partial t}$$

$$\begin{aligned} \frac{d\rho}{dt} &= \frac{\partial\rho}{\partial t} + \frac{\partial\rho}{\partial x} \frac{\partial x}{\partial t} + \frac{\partial\rho}{\partial y} \frac{\partial y}{\partial t} + \frac{\partial\rho}{\partial z} \frac{\partial z}{\partial t} = \\ &= \frac{\partial\rho}{\partial t} + \frac{\partial\rho}{\partial x} u_x + \frac{\partial\rho}{\partial y} u_y + \frac{\partial\rho}{\partial z} u_z \end{aligned}$$

Записать,  $\frac{d\rho}{dt}$  используя оператор  $\nabla$

Записать,  $\frac{d\rho}{dt}$  используя оператор



$$\frac{d\rho}{dt} = \frac{\partial \rho}{\partial t} + \mathbf{u} \cdot \nabla \rho$$

# **Контрольная работа**



1. Определить циркуляцию скорости для потока с компонентами скорости  $u_x = u_0 + cy$ ,  $u_y = 0$ ,  $u_z = 0$  вдоль окружности  $x^2 + y^2 = R^2$
2. В сужающейся круглой трубе, ось которой направлена по оси  $x$ , радиус сечения уменьшается как линейная функция координаты  $x$ . На входе трубы радиуса  $R$  скорость потока равна  $U$ . Определить скорость потока на расстоянии  $L$  от входа
3. Записать по компонентам и в векторном виде  $\frac{d\rho}{dt}$

# **Уравнение неразрывности**

**Масса элементарного объема жидкости  
не изменяется при переходе от момента  
времени  $t_0$  к  $t$**

$$\iiint_{\tau_0} \rho_0 dx_0 dy_0 dz_0 = \iiint_{\tau} \rho dx dy dz$$

$$\rho \delta\tau = \rho_0 \delta\tau_0 = \text{const}$$

$$\frac{d(\rho \delta\tau)}{dt} = 0$$

$$\frac{d\rho}{dt} \delta\tau + \rho \frac{d(\delta\tau)}{dt} = 0$$

$$\frac{d\rho}{dt} + \rho \frac{\frac{d(\delta\tau)}{dt}}{\delta\tau} = 0$$

$$\frac{d(\delta\tau)}{\delta\tau dt}$$

**Скорость относительного кубического расширения жидкости в данной точке**

$\text{div} \mathbf{u}$

**Уравнение неразрывности -**

**следует из**

**закона**

**сохранения**

**массы**

$$\frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dt} + \nabla \cdot \mathbf{u} = 0$$

$$\frac{d \ln \rho}{dt} + \operatorname{div} \mathbf{u} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial(\rho u_x)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho u_y)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$

# Задача

Показать, что уравнение неразрывности

$$\frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dt} + \nabla \cdot \mathbf{u} = 0$$

можно записать в виде

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial(\rho u_x)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho u_y)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$

$$\frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dt} + \nabla \cdot \mathbf{u} = 0 \quad \text{умножаем на } \rho$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \mathbf{u} \cdot \nabla \rho + \rho \nabla \cdot \mathbf{u} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \mathbf{u}) = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial(\rho u_x)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho u_y)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$

Записать уравнение  
неразрывности для:

1. несжимаемой неоднородной  
по плотности жидкости
2. стационарного движения  
неоднородной по плотности  
жидкости



# Несжимаемая неоднородная жидкость

$$\frac{d\rho}{dt} = 0 \quad \frac{\partial \rho}{\partial t} \neq 0$$

$$\nabla \cdot \mathbf{u} = 0$$

**Стационарное движение неоднородной жидкости**

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$$

$$\nabla \cdot \rho \mathbf{u} = 0$$

Используя уравнение  
неразрывности и теорему Гаусса

$$\int_S \vec{u} \cdot \vec{n} ds = \int_V \operatorname{div} \vec{u} d\tau$$

показать, что объем несжимаемой жидкости  
втекающей через неподвижную замкнутую  
поверхностью  $S$  равен объему вытекающей  
жидкости через ту же поверхность.

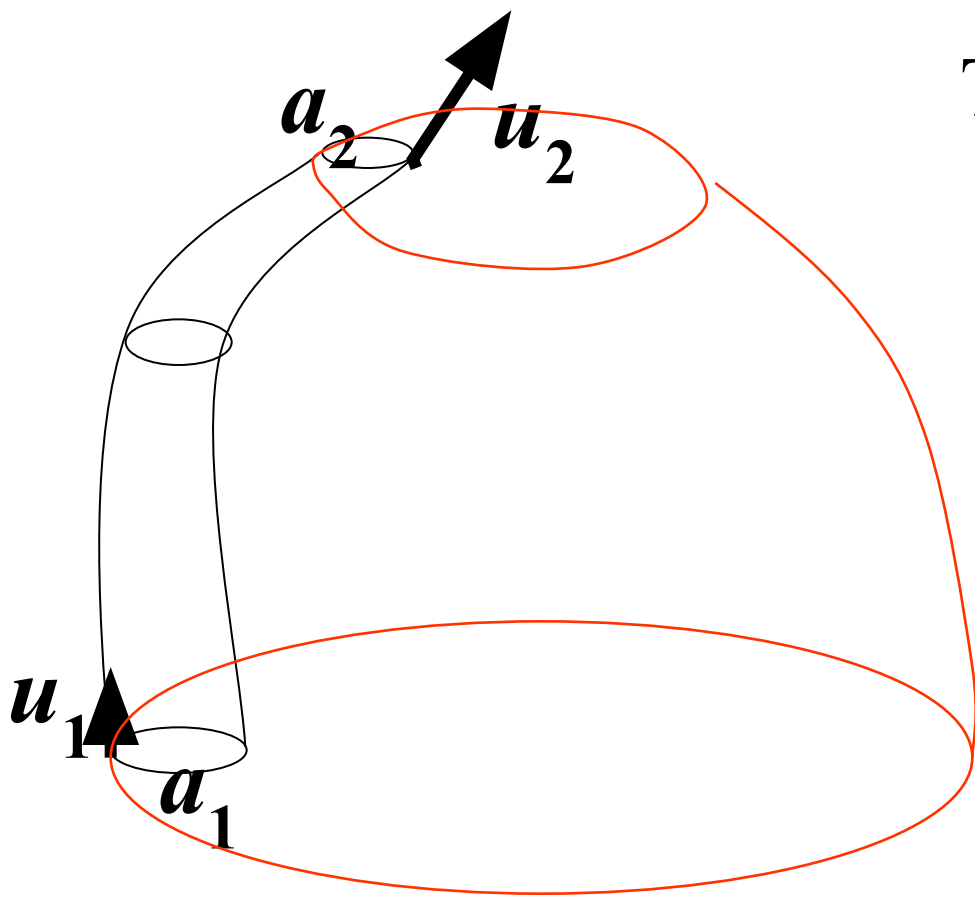
$$\int_S \overline{u} \overline{ds} = \int_S u_n ds = \int_S (u_x dydz + u_y dxdz + u_z dxdy)$$

$$\int_S \overline{u} \overline{ds} = \int_{\tau} \operatorname{div} \overline{u} d\tau$$

$$\overline{\nabla} \overline{u} = 0$$

$$\int_S u_n ds = 0$$

Пусть **несжимаемая** жидкость поступает в замкнутую область, ограниченную поверхностью  $S$ . Малые площадки  $a$  перпендикулярны линиям тока. Для каждой такой трубки тока  $u_1 a_1 = u_2 a_2$



Так как  $\int_S u_n ds = 0$

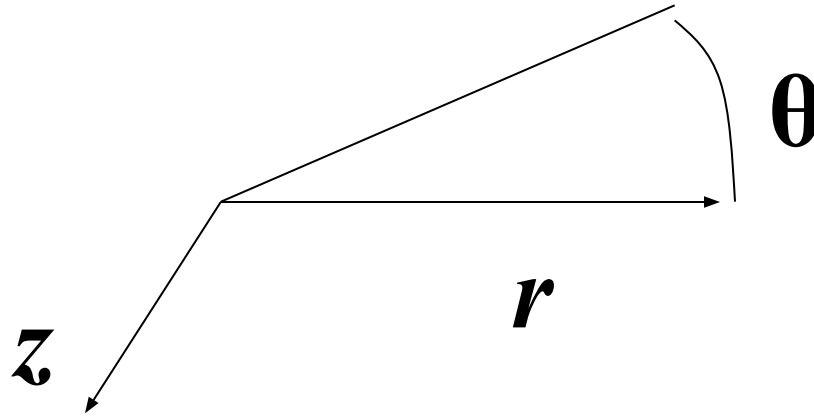
то число входящих трубок тока равно числу выходящих трубок тока.

## ВЫВОД

Внутри любой замкнутой поверхности линии тока несжимаемой жидкости не могут ни начинаться, ни заканчиваться.

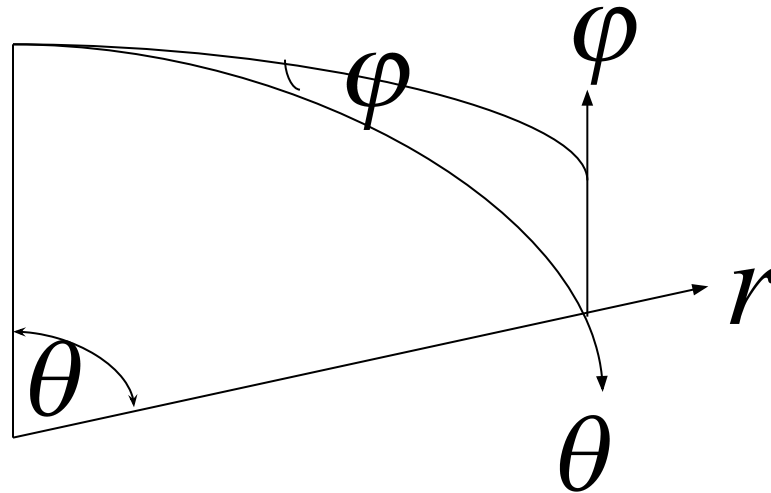
# **Уравнение неразрывности в цилиндрических и сферических координатах**

# Цилиндрические координаты



$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial(\rho r u_r)}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial(\rho u_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$

# Сферические координаты

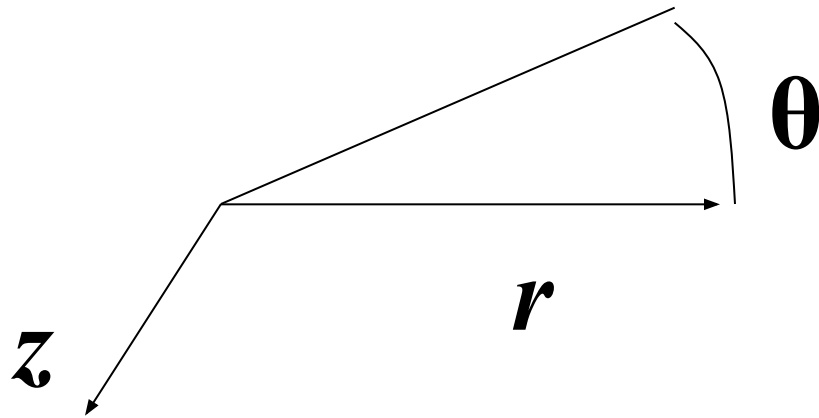


$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial(\rho r^2 u_r)}{\partial r} + \frac{1}{r \sin \theta} \left( \frac{\partial(\rho u_\theta \sin \theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial(\rho u_\varphi)}{\partial \varphi} \right) = 0$$




# Задача 1

**Каждая частичка жидкости описывает окружность, перпендикулярную к постоянной оси и с центром на ней. Получить уравнение неразрывности.**



Уравнение неразрывности имеет вид

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial(\rho \omega)}{\partial \theta} = 0, \quad u_r = 0, \quad u_z = 0, \quad u_\theta = \omega r$$

где  $\omega$  - угловая скорость 

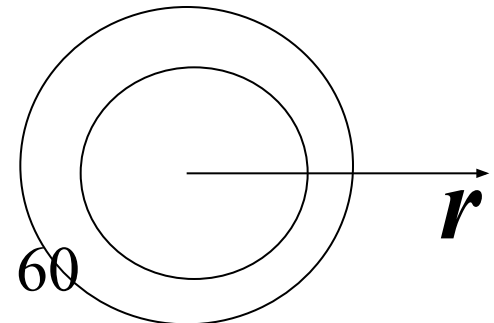
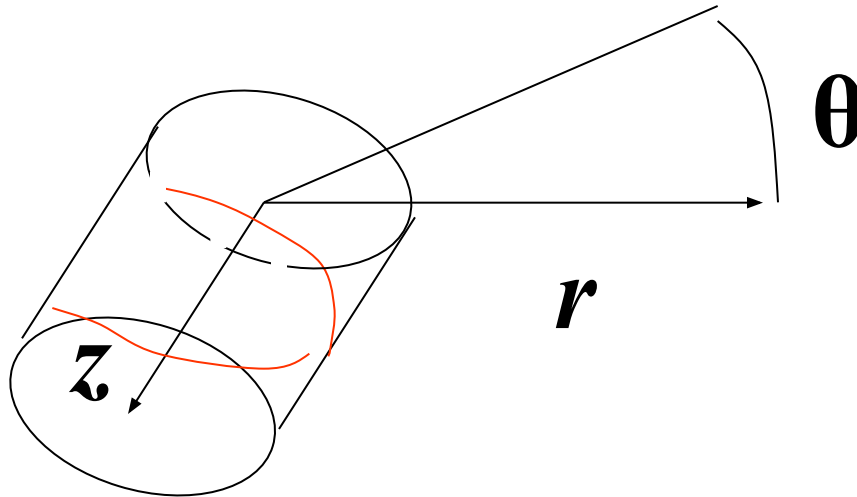
## Задача 2

**Траектории частиц расположены на  
поверхностях коаксиальных цилиндров.  
Найти уравнение неразрывности.**

# Ответ к задаче 2

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial(\rho u_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$

$$u_r = 0$$



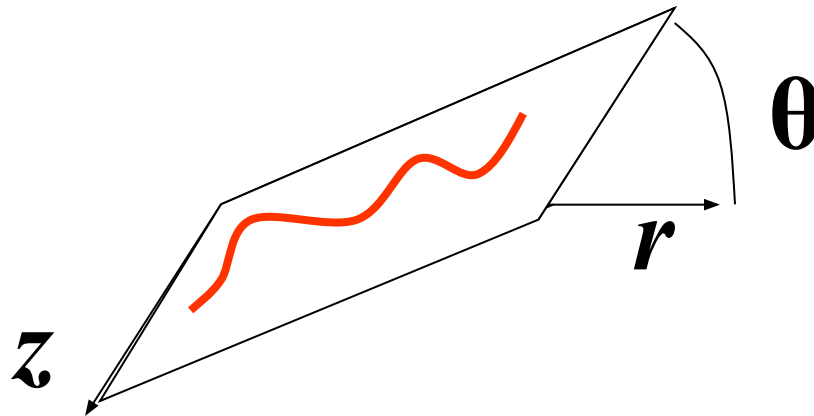
## Задача 3

**Каждая частичка жидкости движется  
в плоскости, проходящей через ось  $z$ .**

Ответ к задаче 3

$$u_{\theta} = 0$$

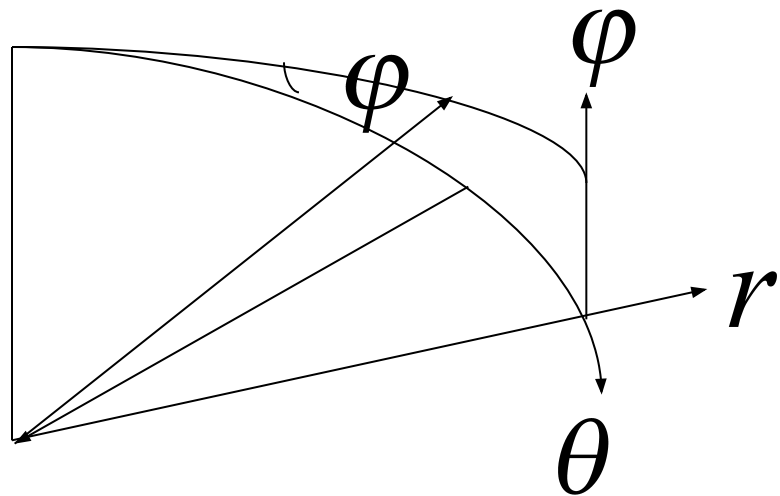
$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial(\rho r u_r)}{\partial r} + \frac{\partial(\rho u_z)}{\partial z} = 0$$



## Задача 4

Частицы жидкости движутся в пространстве симметрично по отношению к неподвижному центру так, что скорость каждой частицы направлена либо от центра, либо к центру и зависит только от расстояния  $r$  от центра

# Ответ к задаче 4



$$u_{\theta} = 0$$

$$u_{\varphi} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u_r \frac{\partial \rho}{\partial r} + \frac{\rho}{r^2} \frac{\partial u_r r^2}{\partial r} = 0$$