# Понятие субстанциальной и локальной производных.

$$\frac{d}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} + (\vec{v}\nabla)$$
- субстанциальная  $\frac{\partial}{\partial t}$ - локальная

# 2 Уравнение неразрывности для сжимаемой и несжимаемой жидкости.

$$\frac{\partial 
ho}{\partial t} + {
m div}(
ho ec{v}) = 0$$
 - для сжимаемой жидкости

В несжимаемой жидкости 
$$\rho=const \to \frac{d\rho}{dt}=0 \to {\rm div}(\rho\vec{v})=\rho\,{\rm div}(\vec{v})+\vec{v}grad(\rho) \to 0$$

$$ightarrow 
ho \, {
m div}(ec{v}) = 0 
ightarrow {
m div}(ec{v}) = 0$$
  $rac{d
ho}{dv} = 0$  - для несжимаемой жидкости

# Уравнение Эйлера в векторной форме и в проекциях на оси в декартовой системе координат.

Уравнение Эйлера описывает движение идеальной жидкости

$$\frac{d\vec{v}}{dt} = -\frac{\nabla p}{\rho} + j$$

Минус возникает потому, что при повышении скорости снижается давление

$$\frac{\partial v_i}{\partial t} + \sum\limits_{k=1}^3 v_k \frac{\partial v_i}{\partial x_k} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i} + f_i$$

## 4 Закон сохранения энергии идеальной жидкости. Поток энергии.

$$\int\limits_{V} \left[ \frac{\partial}{\partial t} (\frac{\rho v^2}{2} + \rho \varepsilon) + \operatorname{div}(\frac{\rho v^2}{2} + W) \vec{v} \right] dV = 0, \text{ где}$$

$$W=\rho\varepsilon+p=\int\frac{dp}{\rho}$$
 - энтальпия,  $\varepsilon$  - плотность энергии на единицу массы

или в дифференциальной форме

$$\frac{\partial E}{\partial t} + div\vec{N} = 0$$
, где

$$E = \frac{\rho v^2}{2} + \rho \varepsilon$$
 - плотность энергии

$$ec{N} = \left[rac{
ho v^2}{2} + 
ho arepsilon + p
ight] ec{v}$$
 - вектор плотности потока энергии

Закон не работает в случае неидеальной жидкости (из-за диссипации)

# Закон сохранения импульса идеальной жидкости. Тензор плотности потока импульса и его представление в декартовой системе координат.

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{V} \rho \vec{v} dV = -\oint_{S} [p\vec{n} + \rho \vec{v} (\vec{v} \vec{n})] d\sigma = 0$$

$$\frac{3}{2} \partial \Pi_{ik}$$

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho v_i) = -\sum_{k=1}^3 \frac{\partial \Pi_{ik}}{\partial x_k} + \rho f_i$$

 $\Pi_{ik} = p\delta_{ik} + \rho v_i v_k$  - тензор ППИ

# 6 Уравнение гидростатики.

 $\operatorname{grad} p = \rho \vec{f}, \quad p = p(\rho)$  - выполняется в стационарной жидкости

# 7 Частота Брента-Вяйсяля.

$$N = \sqrt{\frac{g}{\rho}} \frac{d\rho}{dz}$$

Если  $N^2 < 0$ , то неустойчивость жидкости (тело всплывает или тонет). Если  $N^2 > 0$ , то жидкость устойчива (тело не двигается).

## 8 Теорема Бернулли для потенциальных (безвихревых) и не потенциальных, стационарных (не двигающихся) и нестационарных течений.

$$\frac{v^2}{2} + \frac{p}{\rho} - gz = const -$$
стационарное безвихревое ( $const$  во всём объёме) 
$$\frac{v^2}{2} + W - gz = const -$$
стационарное вихревое ( $const$  на линии тока)

$$\frac{\partial \varphi}{\partial t} + \frac{v^2}{2} + \frac{p}{\rho} - gz = const$$
 - нестационарное безвихревое

## 9 Теорема Томсона.

Циркуляция скорости $(\Gamma)$  вдоль замкнутого контура, перемещающегося в идеальной жидкости, остается постоянной.

$$\Gamma = \oint \vec{v} d\vec{r} = const$$

$$= \underset{L}{y} var = const$$

# 10 Потенциальные течения идеальной несжимаемой жидкости. Основные уравнения, граничные

$$\vec{v} = \operatorname{grad}(\varphi), \quad rot \vec{v} = 0, \quad div \vec{v} = 0, \quad \Delta \varphi = 0$$

Граничное условие не протекания:

нормальная компонента скорости на границе с телом равна нулю:  $\vec{v}\vec{n}|_s=0$ 

если тело движется со скоростью 
$$v_0$$
:  $\vec{v}\vec{n}|_s = \frac{\partial \varphi}{\partial n} = \vec{v_0}\vec{n}$ 

Граничное условие на бесконечности - используют значение потенциала на бесконечности.

## 11 Парадокс Д'Аламбера-Эйлера.

Для тела с гладкой поверхностью, движущегося равномерно в идеальной несжимаемой жидкости постоянной плотности без границ, сила сопротивления, действующая на тело со стороны потока, равна нулю.

$$\vec{F} = -\oint_{s} p_{s} \vec{n} dS = 0$$

# 12 Понятие присоединенной массы. Присоединенная масса сферы и единицы длины бесконечного кругового цилиндра.

Присоединенная масса - это масса, которая добавляется к массе тела, движущегося неравномерно в жидкой среде для учета воздействия среды на это тело.

$$(M = F_{\text{conp}}/a = \frac{\rho}{v_0^2} \iiint\limits_V v^2 dV)$$

$$M_{\text{сферы}} = \frac{2}{3} \rho \pi R^3$$
 (равна половине массы вытесненной жидкости)

 $M_{\text{цилиндра}} = \rho(\pi R^2 * l), \quad l = 1$  (равна массе вытесненной жидкости)

# 13 Функция тока и ее свойства.

Для плоского потенциального течения несжимаемой идеальной жидкости:

$$\psi = \psi(x, y, t); \quad v_x = \frac{\partial \psi}{\partial y}; \quad v_y = -\frac{\partial \psi}{\partial x}$$

$$d\psi = \frac{\partial \psi}{\partial x} dx + \frac{\partial \psi}{\partial y} dy = -v_y dx + v_x dy$$

На линии тока  $\psi = const.$  Линии тока ( $\psi = const.$ ) ортогональны изопотенциальным линиям  $(\varphi = const)$ , r.e.  $(\nabla \psi, \nabla \varphi) = 0$ 

 $\Phi$ ункция тока - является гармонической функцией, удовлетворяющей уравнению Лапласа  $\Delta \psi = 0$ 

# 14 Комплексный потенциал.

 $F(z) = \varphi + i\psi$  (действительная часть - потенциал, мнимая – функция тока)

Любую аналитическую функцию комплексного переменного можно поставить в соответствие с неким плоским потенциальным течением идеальной несжимаемой жидкости.

#### 15 Линии тока и эквипотенциальные линии.

Линия тока - это линия, касательные к которой в данный момент времени и в каждой точке совпадают с вектором скорости  $\vec{v}$ 

 $\psi = const$  - линии тока (постоянная функция тока)

 $\varphi = const$  - эквипотенциальные линии (постоянный потенциал)

### 16 Формула Жуковского.

$$F_y = -\int p n_y dl = \rho \Gamma v_0$$

Сила, действующая на вращающийся шарик, находящийся в набегющем потоке жидкости, пропорциональна плотности, скорости и параметру, характеризующему вихрь.

# 17 Точечные вихри и их взаимодействия.

Устремляем сечение нашей вихревой трубки к нулю, а частоту к бесконечности - получаем точечный вихрь. Скорость точечного і-ого вихря равна скорости жидкости в данной точке, создаваемой всеми остальными вихрями.

$$\frac{d\vec{r_i}}{dt} = \sum_{k \neq i} \vec{v_k}(\vec{r_i})$$

# 18 Поверхностные гравитационные волны (длинные, короткие, гравитационно-капиллярные) и их основные свойства (траектории движения частиц, дисперсионные уравнения, фазовые и групповые скорости).

В случае волн на мелкой воде:

$$\omega^2 = gk^2H, \omega = \pm k\sqrt{gH}, v_{\Phi} = \frac{\omega}{k}, v_{\rm rp} = \frac{\mathrm{d}\omega}{\mathrm{d}k}$$

В случае волн на глубокой воде:

$$\omega = \pm \sqrt{gk}, v_{\Phi} = \sqrt{\frac{g}{k}}, v_{\rm rp} = \frac{g}{2\sqrt{gk}} = \frac{v_{\Phi}}{2}$$

В случае гравитационно-капиллярных волн:

$$\omega^2 = (gk + \gamma k^3) \operatorname{th} kH, \gamma = \frac{\alpha}{\rho}$$

$$v_{\Phi}^2 = \frac{\omega^2}{k^2} = \frac{g}{k} + \gamma k$$

$$k_* = \sqrt{rac{g}{k}}$$
 - минимум  $v_\Phi$ 

$$v_{\rm rp} = \frac{d\omega}{dk} \quad \Rightarrow \quad v_{\rm rp} = \frac{v_{\rm d}}{2} \frac{k_*^2 + 3k^2}{k_*^2 + k^2}$$

Если  $k \gg k_*$ , это капиллярные волны. Если  $H \ll k \ll k_*$ , то это гравитационные короткие волны (дно ещё не чувствуется). Если же  $k \ll H$ , то это длинные гравитационные волны.

# 19 Уравнение Навье-Стокса для несжимаемой вязкой жидкости в векторной форме и в проекциях на оси в декартовой системе координат.

Запись через кинематическую вязкость  $\nu = \eta/\rho$ :

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v}\nabla)\vec{v} = -\frac{\nabla p}{\rho} + \nu\Delta\vec{v} + \vec{f}$$

$$\frac{\partial v_i}{\partial t} + \sum_{k=1}^3 v_k \frac{\partial v_i}{\partial x_k} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i} + \nu \sum_{k=1}^3 \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_k^2} + f_i$$

# 20 Тензор вязких напряжений, физический смысл, представление в декартовой системе координат.

Общий вид тензора вязких напряжения (при относительном смещении слоёв жидкости, зависимость  $\sim \eta$  линейна, жидкость будем считать изотропной):

$$\sigma_{ik} = a \left( \frac{\partial v_i}{\partial x_k} + \frac{\partial v_k}{\partial x_i} \right) + c \left( \frac{\partial v_i}{\partial x_k} - \frac{\partial v_k}{\partial x_i} \right) + b \sum_{l} \frac{\partial v_l}{\partial x_l} \delta_{ik}$$

Переобозначим константы  $a=\eta,\,b=\xi.$  Тогда тензор вязких напряжений перепишется как

$$\sigma_{ik} = \eta \left( \frac{\partial v_i}{\partial x_k} + \frac{\partial v_k}{\partial x_i} \right) + \xi \sum_l \frac{\partial v_l}{\partial x_l} \delta_{ik}$$

Тензор показывает, как один слой жидкости действует на другой слой жидкости

# 21 Граничные условия для несжимаемой вязкой жидкости на поверхности твердого тела и свободной поверхности.

В случае вязкой жидкости скорость жидкости на границе с телом равна скорости тела:

При рассмотрении гидродинамики слоя жидкости на верхней границе:

$$f_i = \sigma_{ik} n_k = n \frac{\partial v_x}{\partial u} = 0$$

# 22 Формула Пуазейля для расхода жидкости.

$$Q = 2\pi \int_{0}^{R} v(r)rdr = \frac{\pi}{8\eta} \left(\frac{\partial p}{\partial z}\right) R^{4}$$

#### 23 Скин-спой

Поскольку среда вязкая, возмущения передаются наверх, но затухают на характерном масштабе толщины скин-слоя

$$\delta = \sqrt{\frac{2\nu}{\omega}}$$

# 24 Числа Рейнольдса, Фруда, Струхаля и их физический смысл.

$$Re=rac{v_0l}{
u}=rac{2v_0R}{
u}=rac{V_{
m cp}H}{
u}$$
 $u=rac{\eta}{
ho}$  - кинематический коэффициент вязкости

Число Рейнольдса показывает относительное влияние нелинейных эффектов. Если Re мало, то можно пренебречь в уравнении движения вязкой жидкости всем, кроме давления.

$$Fr = \frac{v_0^2}{gl}$$

Число Фруда описывает отношение кинетической энергии жидкости к потенциальной (энергии гравитационных сил). Если оно велико, то можно не учитывать влияние силы тяжести

$$Sh = \frac{v_0 T}{l}$$

Число Струхаля характеризует стационарность. Если Sh >> 1 можно пренебречь нестационарностью (переходим в квазистатику).

## 25 Формула Стокса.

Сила сопротивления, действующая на маленькое тело, движущееся в жидкости.

 $F = 6\pi\eta R v_0$ , условие применимости - Re << 1

## 26 Зависимость ширины пограничного слоя от параметров.

Пограничный слой - слой, где скорость меняется от нуля до скорости, соответствующей скорости обтекания тела идеальной жидкостью.

Толщина пограничного слоя:  $h=\dfrac{\nu x}{v_0},$  где x - длина рассматриваемого участка

Во-первых, чем больше вязкость, тем толще пограничный слой. Кроме того, чем дальше по x, тем слой толще. И, наконец, чем больше скорость, тем больше пограничный слой должен быть прижат к пластине.

### 27 Уравнения линейной акустики. Волновое уравнение.

Уравнение Эйлера, уравнение непрерывности и последнее уравнение - состояния:

$$\frac{\partial \vec{v}'}{\partial t} = -\frac{\nabla p'}{\rho_0}, \quad \frac{\partial \rho'}{\partial t} + \rho_0 c^2 \operatorname{div} \vec{v} = 0, \quad p' = c^2 \rho'$$

Здесь  $p = p_0 + p'$ ,  $v = v_0 + v'$ ,  $\rho = \rho_0 + \rho'$ 

Величины с индексом 0 равновесная среда, штрихами обозначены добавки, возникающие при распространении звука. c - скорость звука в данной среде

Волновое уравнение:  $\frac{\partial^2 \varphi}{\partial t^2} - c^2 \Delta \varphi = 0$ 

## 28 Монохроматические волны, уравнение Гельмгольца

Уравнение Гельмгольца:  $\Delta \Phi_0 + k_0^2 \Phi_0 = 0$ ,  $k_0 = \frac{\omega}{c}$ 

Простейшее решение - плоские волны:  $\Phi_0 = e^{i(\vec{k}, \vec{r})}$ 

В случае  $\vec{k} = \vec{k}_1 + i\vec{k}_2$  (неоднородная плоская волна):

 $\Phi_0 = e^{i(\vec{k}_1, \vec{r})} e^{-(\vec{k}_2, \vec{r})}$ . Всякую волну можно представить в виде суперпозиции плоских монохроматических волн с различными волновыми векторами и частотами.

# 29 Закон сохранения энергии (звуковой волны)

$$\frac{\partial E}{\partial t} + \operatorname{div} \vec{J} = 0$$

 $\vec{J}=
ho \vec{v}$  - вектор Умова-Пойнтинга - интенсивность звуковой волны, сила звука.

 $E = \rho \frac{v^2}{2} + \frac{p^2}{2g_0c^2}$  - полная энергия звуковой волны.