

О СИЛЕ, ВЫНУЖДАЮЩЕЙ ВИХРЬ ДВИГАТЬСЯ ПРЕДНАЗНАЧЕННЫМ СПОСОБОМ

Л. И. Седов (Москва)

В настоящей заметке мы обобщаем теорему Жуковского о силе, действующей на связанный (присоединенный) вихревой шнур, для случая, когда движение жидкости неустановившееся.

Пусть задано какое-нибудь плоско-параллельное движение идеальной несжимаемой и однородной жидкости. Жидкость может быть конечной или бесконечной, может иметь свободные поверхности, может быть ограничена твердыми стенками и т. п.

Фиксируем наше внимание на цилиндрическом объеме жидкости V с высотой, равной единице; в плоскости движения этот объем ограничен замкнутым контуром C , который не имеет общих точек с границами жидкости.

Движение жидкости неустановившееся. Мы предположим, что вне C , непосредственно вблизи, движение жидкости непрерывно и потенциально.

Обозначим через $P = X_1 + iY_1$ сумму поверхностных сил, приложенных к частицам объема V вдоль его границы. Сумму всех остальных внешних сил, приложенных к частицам этого объема, обозначим через $F = X + iY$.

$F + P$ есть сумма всех внешних сил, под действием которых жидкость в рассматриваемом объеме V совершает заданное движение.

Установим соотношение для вычисления F . Пусть I есть количество движения объема V , имеем:

$$I = I_x + iI_y = \rho \int_V (u + iv) d\sigma,$$

где ρ — плотность; u, v — проекции скорости на неподвижные оси координат.

Основное уравнение динамики дает:

$$\frac{dI}{dt} = F + P; \quad \text{откуда } F = \frac{dI}{dt} - P. \quad (1)$$

Характеристическую функцию течения вблизи C обозначим через $w(z, t) = \varphi + i\psi$, где $z = x + iy$, тогда $\frac{dw}{dz} = u - iv$. Вблизи C имеет место интеграл Лагранжа, и поэтому можем написать:

$$dP = ipdz = i\rho_0 dz - i\rho \frac{\partial \varphi}{\partial t} dz - \frac{i\rho}{2} (u + iv)(u - iv) dz + i\rho U dz,$$

где dz есть элемент контура C , указывающий направление обхода по контуру против хода часовой стрелки; ρU есть потенциал внешних непрерывно распределенных массовых сил.

Заменяя φ через $\frac{1}{2}(\omega + \bar{\omega})$ и интегрируя по замкнутому контуру C ,

будем иметь

$$P = -\frac{i\rho}{2} \int_C \frac{\partial}{\partial t} (\omega + \bar{\omega}) dz - \frac{i\rho}{2} \int_C \frac{d\omega}{dz} \cdot \frac{d\bar{\omega}}{dz} \cdot dz + A, \quad (2)$$

где A — обобщенная сила Архимеда.

Для полной производной от количества движения жидкости объема V можем написать:

$$\frac{dI}{dt} = \frac{\partial I}{\partial t} + \rho \int_C (u + iv) v_n ds,$$

где v_n — проекция скорости жидкости на внешнюю нормаль к C , $\frac{\partial I}{\partial t}$ есть локальная производная от количества движения, $\rho \int_C (u + iv) v_n ds$ есть конвективное изменение количества движения в единицу времени.

Принимая во внимание, что $v_n ds = d\psi = -\frac{i}{2}(d\omega - d\bar{\omega})$, найдем:

$$\frac{dI}{dt} = \rho \int_C \frac{\partial (u + iv)}{\partial t} d\psi - \frac{i\rho}{2} \int_C \frac{d\bar{\omega}}{dz} \cdot \frac{d\omega}{dz} \cdot dz + \frac{i\rho}{2} \int_C \left(\frac{d\omega}{dz}\right)^2 dz. \quad (3)$$

На основании соотношений (1), (2) и (3) для силы F найдем:

$$F = \rho \int_C \frac{\partial}{\partial t} (u + iv) d\psi + \frac{i\rho}{2} \int_C \left(\frac{d\omega}{dz}\right)^2 dz + \frac{i\rho}{2} \int_C \frac{\partial}{\partial t} (\omega + \bar{\omega}) dz - A. \quad (4)$$

Пользуясь соотношением (4), мы вычислим сосредоточенную силу, действующую на изолированный точечный вихрь в неустановившемся потоке и вынуждающую этот вихрь двигаться сквозь жидкость предназначенным способом.

Для этого мы рассмотрим сначала случай, когда внутри жидкости имеется круглый цилиндрический вихрь радиуса r с центром в точке a . Окружность, ограничивающую этот вихрь, обозначим через C . Пусть внутри C все частицы жидкости имеют вращение с постоянной угловой скоростью ω .

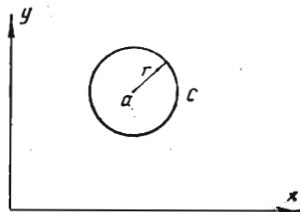


Рис. 1.

Мы предполагаем, что указанное вихревое движение есть единственная особенность течения жидкости около точки a в круге радиуса $r + \epsilon$,

где ϵ — достаточно малое положительное число. Иначе говоря, мы рассматриваем такое движение жидкости, когда движение внутри C может быть получено как сумма некоторого потенциального движения и вращения жидкости как твердого тела около точки a , с угловой скоростью ω .

Движение бесконечной жидкости, порожденное круглым вихрем в точке a , вне S имеет характеристическую функцию

$$\omega^* = \frac{\Gamma}{2\pi i} \ln(z - a),$$

где $\Gamma = 2\pi r^2 \omega$; Γ есть циркуляция вокруг вихря. Пусть $\omega(z, t)$ — характеристическая функция течения вблизи S .

По предположению $\omega - \omega^*$ есть голоморфная функция внутри круга $r + \varepsilon$. Функция $\omega - \omega^*$ зависит от граничных и прочих условий, которыми определяется движение жидкости. Следовательно внутри круга радиуса $r + \varepsilon$ с центром в точке a $\omega(z, t)$ имеет вид:

$$\omega = \frac{\Gamma}{2\pi i} \ln(z - a) + c_0 + c_1(z - a) + c_2(z - a)^2 + \dots \quad (5)$$

Для комплексной скорости частиц жидкости вне S непосредственно вблизи имеем:

$$u - iv = \frac{d\omega}{dz} = \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{1}{z - a} + c_1 + 2c_2(z - a) + \dots \quad (6)$$

Так как проекции скорости от вращения твердого тела суть $-\omega(y - a_y)$ и $\omega(x - a_x)$, где $a = a_x + ia_y$, то для скорости частиц жидкости внутри S можем написать:

$$u - iv = -i\omega \overline{(z - a)} + c_1 + 2c_2(z - a) + \dots \quad (7)$$

Заметим, что скорость частицы жидкости в центре вихря $u_a + iv_a = c_1$ может не совпадать со скоростью центра вихря $\frac{da}{dt}$, которая задана наперед и с которой вихрь движется поступательно сквозь жидкость, вследствие некоторой системы внешних сил, действующих на жидкость.

Установив вид характеристической функции и характер поля скоростей, легко вычислить все интегралы в формулах (3) и (4).

При вычислениях мы выделяем члены нулевого порядка по r , так как в дальнейшем мы имеем в виду перейти к пределу при $r \rightarrow 0$ и $\omega \rightarrow \infty$, но так, чтобы $\Gamma = 2\pi r^2 \omega = \text{const}$.

Обозначим:

$$J_1 = \int_V \frac{\partial}{\partial t} (u + iv) d\sigma; \quad J_3 = \frac{i}{2} \int_{\sqrt{S}} \frac{\partial}{\partial t} (\omega + \bar{\omega}) dz;$$

$$J_2 = \frac{i}{2} \int_{\sqrt{S}} \left(\frac{d\omega}{dz} \right)^2 dz; \quad J_4 = -\frac{i}{2} \int_{\sqrt{S}} \frac{d\bar{\omega}}{dz} \cdot \frac{d\omega}{dz} dz.$$

На основании (7) имеем:

$$\frac{\partial (u + iv)}{\partial t} = -i\omega \frac{da}{dt} + \frac{dc_1}{dt} + 2 \frac{dc_2}{dt} \overline{(z - a)} - c_2 \frac{d\bar{a}}{dt} + \dots \quad (8)$$

Пользуясь (8), для J_1 получим:

$$J_1 = -i\pi r^2 \omega \frac{da}{dt} + O(r)^1$$

или

$$J_1 = -\frac{i\Gamma}{2} \frac{da}{dt} + O(r). \quad (8)$$

¹ Символ $O(r)$ обозначает величину, стремящуюся к нулю вместе с r .

На основании (6) можем написать:

$$\left(\frac{d\omega}{dz}\right)^2 = -\frac{\Gamma^2}{4\pi^2} \frac{1}{(z-a)^2} + \frac{\Gamma}{\pi i} \frac{c_1}{z-a} + \dots \quad (8)$$

Взяв вычет около полюса подинтегральной функции, найдем:

$$J_2 = \frac{i}{2} \overline{2\Gamma c_1} = i\Gamma \bar{c}_1. \quad (9)$$

Далее, так как

$$\frac{\partial}{\partial t}(\omega + \bar{\omega}) = -\frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{1}{z-a} \frac{da}{dt} + \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{1}{z-a} \frac{d\bar{a}}{dt} + \frac{1}{r} O(r),$$

то для J_3 можем написать:

$$J_3 = \frac{i}{2} \int_0^{2\pi} \left[-\frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{1}{re^{i\theta}} \frac{da}{dt} + \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{1}{re^{-i\theta}} \frac{d\bar{a}}{dt} + \dots \right] rie^{i\theta} d\theta,$$

откуда находим:

$$J_3 = -\frac{i\Gamma}{2} \frac{da}{dt} + O(r). \quad (10)$$

Вставляя значения J_1, J_2, J_3 в формулу (4), получим:

$$F = -i\rho\Gamma \left(\frac{da}{dt} - \bar{c}_1 \right) + O(r) - A. \quad (11)$$

Разность между скоростью перемещения центра вихря $\frac{da}{dt}$ и скоростью частицы жидкости в центре вихря \bar{c}_1 естественно назвать скоростью вихря относительно жидкости

$$\frac{da}{dt} - \bar{c}_1 = v_{от}.$$

Переходя к пределу при $r \rightarrow 0$, получим изолированный точечный вихрь и для силы F найдем:

$$F = -i\rho\Gamma v_{от}. \quad (12)$$

Будем называть вихри свободными, если $v_{от} = 0$; в противном случае будем их называть связанными.

Связанные вихри можно вводить при схематическом рассмотрении потоков, внутри которых имеются малые крылья, двигающиеся заданным образом. Сила противодействия со стороны жидкости будет равна $i\rho\Gamma v_{от}$, т. е. и в общем случае неустановившегося движения это будет сила Жуковского.

Вычислим еще в отдельности: силу инерции $-\frac{dI}{dt}$ объема жидкости V и силу P , действующую на объем V со стороны внешней жидкости при $r \rightarrow 0$.

Очевидно для этого достаточно найти предел интеграла, обозначенного через J_4 .

Пользуясь разложением (6), для $\frac{d\omega}{dz} \cdot \frac{d\bar{\omega}}{dz}$ получим:

$$\frac{d\omega}{dz} \cdot \frac{d\bar{\omega}}{dz} = \frac{\Gamma^2}{4\pi^2} \frac{1}{r^2} - \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{c_1}{z-a} + \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{\bar{c}_1}{z-a} + \frac{1}{r} O(r) \dots \quad (13)$$

и следовательно:

$$J_4 = -\frac{i}{2} \int_0^{2\pi} \left[\frac{\Gamma^2}{4\pi^2} \frac{1}{r^2} - \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{c_1}{re^{-i\theta}} + \frac{\Gamma}{2\pi i} \frac{\bar{c}_1}{re^{i\theta}} + \dots \right] rie^{i\theta} d\theta =$$

$$= -\frac{i\Gamma\bar{c}_1}{2} + O(r). \quad (13)$$

На основании соотношений (2) и (3), пользуясь значениями J_1, J_2, J_3, J_4 , переходя к пределу при $r \rightarrow 0$, получим:

$$-\frac{dl}{dt} = \frac{i\rho\Gamma v_{от.}}{2}$$

$$P = \frac{i\rho\Gamma v_{от.}}{2}.$$

Таким образом, мы заключаем, что сила F составляется из двух равных сил, из которых одна зависит от инерции жидкости, находящейся в вихревом движении, а другая от инерции окружающей жидкости.

Вычислим теперь еще сумму моментов внешних сил относительно начала координат, поддерживающих заданное движение вихря.

Обозначим через K момент количества движения жидкости круглого вихря относительно начала координат.

Имеем:

$$K = \rho \int_V (xv - yu) d\sigma = -\rho \operatorname{Re} i \int_V \bar{z}(u + iv) d\sigma.$$

Силы, происходящие от давлений вдоль C , проходят через центр круга C , и поэтому сумма моментов этих сил относительно центра C равна нулю. Сумма моментов этих сил относительно начала координат будет равна моменту силы P ; если считать ее приложенной в точке a , этот момент равняется:

$$-\operatorname{Re} i \bar{a}P.$$

Уравнение моментов количества движения дает:

$$\mathfrak{M} - \operatorname{Re} i \bar{a}P = \frac{dK}{dt};$$

но

$$\frac{dK}{dt} = \frac{\partial K}{\partial t} - \rho \operatorname{Re} i \int_V \bar{z}(u + iv) v_n ds$$

или

$$\frac{dK}{dt} = -\rho \operatorname{Re} i \left[\int_V \bar{z} \frac{\partial(u + iv)}{\partial t} d\sigma + \frac{i}{2} \int_C \overline{z \left(\frac{du}{dz} \right)^2} dz - \right.$$

$$\left. - \frac{i}{2} \int_C \bar{z} \cdot \frac{d\bar{w}}{dz} \cdot \frac{dw}{dz} dz \right].$$

Таким образом, для \mathfrak{M} можем написать:

$$\mathfrak{M} = -\operatorname{Re} i \bar{a}F - \rho \operatorname{Re} i \left[\int_V \overline{(z - a)} \frac{\partial(u + iv)}{\partial t} d\sigma + \right.$$

$$+ \frac{i}{2} \int_{\overline{C}} (z-a) \overline{\left(\frac{dw}{dz}\right)^2} dz - \frac{i}{2} \int (z-a) \overline{\frac{dw}{dz}} \cdot \frac{dw}{dz} dz \Big].$$

На основании разложения (α) легко видеть, что

$$\int (z-a) \cdot \frac{\partial(u+iv)}{\partial t} dz = O(r).$$

Принимая во внимание разложение (β), найдем

$$\text{Reel} - \frac{1}{2} \int (z-a) \overline{\left(\frac{d\overline{w}}{dz}\right)^2} dz = O$$

и, наконец, на основании разложения (γ) очевидно, что

$$\text{Reel} \frac{1}{2} \int (z-a) \overline{\frac{d\overline{w}}{dz}} \cdot \frac{d\overline{w}}{dz} dz = O(r).$$

Таким образом, переходя к пределу при $r \rightarrow 0$, получим

$$\mathfrak{M} = - \text{Reel } i\overline{a}F$$

или

$$\mathfrak{M} = - \rho \Gamma \text{Reel } \overline{a}v_{\text{от.}} \tag{14}$$

Следовательно, момент всех сил, создающих движение точечного вихря относительно центра вихря, всегда равен нулю.

В заключение заметим, что в действительности вихри с конечной циркуляцией и с бесконечно малой площадью сечения, стягивающейся к точке, не могут существовать внутри жидкости, так как это приводит к бесконечным отрицательным давлениям. Это замечание справедливо как для установившегося, так и для неустановившегося движения. В последнем случае в формуле Лагранжа будут два члена, обращающихся в бесконечность:

$$\frac{\partial \varphi}{\partial t} \text{ и } v^2.$$

Эти бесконечности не могут погасить друг друга, так как они различного порядка.

Однако, когда с точки зрения рассматриваемой задачи можно пренебрегать размерами сечения вихря (физически бесконечно малого), все предыдущие результаты получают определенный физический смысл. Вычисленные силы будут практически достаточными приближениями к реально существующим силам.

ÜBER DIE KRAFT, WELCHE EINE GEGEBENE BEWEGUNG DES WIRBELS ERZEUGT

Von *L. Sedov* (*Moskau*)

(Zusammenfassung)

Der Verfasser zeigt, dass eine gegebene Bewegung eines gebundenen Punktwirbels in der ebenen nichtstationären Strömung einer idealen Flüssigkeit durch die äussere Einzelkraft $F = X + iY$ erzeugt wird. Dabei ist:

$$F = - i\rho\Gamma v_{\text{rel}},$$

wo: ρ — die Dichte, Γ — die Zirkulation um den Wirbel, und v_{rel} — die komplexe Geschwindigkeit, welche der Differenz zwischen der Geschwindigkeit des Wirbels und der Geschwindigkeit der Flüssigkeit in dem Punkte, wo sich der Wirbel befindet, ist.