УДК 532.542.86.(088.8)

ТЕОРИЯ ФЕНОМЕНА РИЙКЕ В СИСТЕМЕ С СОСРЕДОТОЧЕННЫМИ ПАРАМЕТРАМИ

Б. И. БАСОК, В. В. ГОЦУЛЕНКО

Институт гидромеханики НАН Украины, Киев

Получено 02.07.2010

Феномен Рийке теоретически описан посредством введения в дискретную модель теплоподвода его напорной характеристики. Она определет ту часть подведенной к потоку теплоты, которая преобразуется в его напор. Восходящая ветвь указанной характеристики является причиной возбуждения автоколебаний.

Феномен Рійке теоретично описано завдяки введенню в дискретну модель теплопроводу його напірної характеристики. Вона визначає ту частину підведеної до потоку теплоти, яка перетворюється у його напір. Висхідна гілка вказаної характеристики є причиною збудження автоколивань.

The Rijke phenomenon is described theoretically by introducing of pressure head characteristic in the discrete model of a heat-conducting system. It defines the share of heat supplied to the flow converting to its pressure head. The ascending branch of mentioned characteristic is the reason for exciting of self-oscillations.

ВВЕДЕНИЕ

Нисходящие ветви отрицательных сопротивлений любой природы или их неоднозначность известны как причина самовозбуждения автоколебаний [1]. Автоколебания (помпаж) лопастных нагнетателей в практике их эксплуатации возникают из-за наличия восходящей ветви или петли гистерезиса их напорных характеристик [2]. Согласно теории центробежных нагнетательных машин, неустойчивая восходящая ветвь напорной характеристики располагается в области малых подач. Причина ее образования – вихревые потери, которые возрастают с уменьшением расхода и могут трактоваться как отрицательное сопротивление. В статье [3] показано, что дестабилизирующая роль вязкости является следствием закона запаздывания в передаче действия в вязкой среде, а это запаздывание может изменить знак эффективного трения, т.е. вызвать неустойчивость. В работе [4] рассмотрено образование отрицательного сопротивления и возникновение автоколебаний в потоке жидкости с экспоненциальной зависимостью ее вязкости от температуры, причиной которой является ее саморазогрев. Отрицательное сопротивление в жидкости также служит причиной периодической работы сифона в режиме разрывных (релаксационных) автоколебаний [5].

В монографии [6], авторы которой провели значительное число экспериментальных исследований феномена Рийке, утверждается, что причины самовозбуждения автоколебаний не могут быть объяснены классической моделью волновых про-

цессов. В статье [7] обоснован механизм влияния отрицательного сопротивления на зависимости гидравлических потерь по длине трубы Рийке при постоянном тепловом потоке. Применение его позволило теоретически определить закономерности феномена Рийке. В исследовании [8] найдены нисходящие ветви теплового сопротивления, образующиеся при политропном подводе тепла. В работе [9] определена порождаемая гистерезисным аттрактором своеобразная форма автоколебаний феномена Рийке, которая наблюдалась в экспериментах Леммана [10]. В статье [11] рассмотрены способы стабилизации стационарного режима в трубе Рийке путем периодического импульсного изменения дополнительной акустической гибкости, что является разновидностью реализации принципа дискретно-импульсного ввода энергии. Теоретическое описание феномена Рийке, в основу которого положены механизмы отрицательных сопротивлений, качественно и количественно подтверждаются результатами экспериментов [6,12].

1. ПОСТАНОВКА ЗАДАЧИ И МАТЕМАТИ-ЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ОБЪЕКТА ИССЛЕДО-ВАНИЯ

Трубу Рийке (рис. 1) будем рассматривать как динамическую систему с сосредоточенными параметрами. Для вывода уравнений движения нагретой среды воспользуемся уравнениями баланса импульса массы, неразрывности и энергии. Характер движения нагретого воздуха в трубе определяется напорной характеристикой $F(Q_{\rm T})$, зависящей

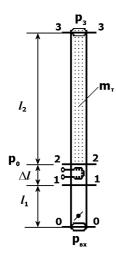


Рис. 1. Схема трубы Рийке

от теплового потока $W_{\mathfrak{d}}$, выделяемого электронагревателем. Задача данного исследования — обоснование схемы расчета напорной характеристики $F(Q_{\mathtt{T}})$ и определение автоколебаний в трубе Рийке как динамической системе с сосредоточенными параметрами.

Для составления уравнения баланса импульсов, рассмотрим силы, действующие на нагретый столб воздуха, заключенный в сечениях 2–2 и 3–3 в трубе Рийке (см. рис. 1). К ним относятся $F_p = (p_2 - p_3)S$ — сила поверхностного давления, $F_{\rm Beca} = \rho_{\rm T} g l_2 S$ — сила веса и $F_{\rm Tp}$ — сила вязкостного трения по длине трубы при движении нагретой среды. Согласно принципу Даламбера,

$$m_{\rm T} \frac{dw_{\rm T}}{dt} = (p_2 - p_3)S - \rho_{\rm T}gl_2S - F_{\rm Tp},$$
 (1)

где $m_{\rm T} = \rho_{\rm T} l_2 S$ — масса нагретого столба воздуха; $w_{\rm T}$ — скорость подъема нагретого воздуха после электронагревателя; S — площадь нормального сечения трубы.

Полагая $h_{\rm Tp} = F_{\rm Tp}/S$ и используя соотношения $p_1 - p_2 = h_{\rm T} + h_{\rm cet}$, $p_0 = p_3 + \rho_0 g l_2$, из равенства (1) имеем

$$L_a \frac{dQ_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}}}{dt} = F(Q_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}}) - P, \tag{2}$$

где $h_{\rm T}$ — потери давления из-за теплоподвода, выражение для которых будет получено ниже; p_0 — давление в сечении 2—2 снаружи трубы; $h_{\rm cer} = k_{\rm cer} Q_{\rm T}^2$ — потери при обтекании сетки нагревателя. Кроме того, в выражении (2) $L_a = \rho_{\rm T} l_2/S$ — акустическая масса нагретого столба воздуха [7,9], $F(Q_{\rm T}) = A(Q_{\rm T}) - h_{\rm Tp}(Q_{\rm T}) - h_{\rm T}(Q_{\rm T}) - h_{\rm cer}(Q_{\rm T})$ — напорная характеристика трубы Рийке [7, 9, 11]; $A(Q_{\rm T}) = gl_2(\rho_0 - \rho_{\rm T})$ — давление подъемной силы;

 $Q_{\scriptscriptstyle
m T}\!=\!w_{\scriptscriptstyle
m T} S$ — объемный расход нагретого воздуха; $P\!=\!p_0\!-\!p_1.$

Запишем уравнение неразрывности для участка между сечениями 0-0 и 2-2 вертикальной трубы:

$$\frac{dM}{dt} = Q_{\rm BX}\rho_0 - Q_{\rm T}\rho_{\rm T}.\tag{3}$$

Здесь M=M(t) — масса холодного столба воздуха, расположенного до электроспирали в момент времени t; $Q_{\rm вx}$ — объемный расход воздуха, входящего в трубу через сечение 0–0; ρ_0 и $\rho_{\rm T}$ — плотности потока до и после источника тепла соответственно. Тогда $dM=Vd\rho_1$, где $V=Sl_1$ — объем трубы до электроспирали; $dp_1/d\rho_1=c_1^2$, где c_1 — скорость звука в среде до нагревателя.

Таким образом, уравнение (3) можно представить в следующей форме:

$$C_a \frac{dp_1}{dt} = \frac{\rho_0}{\rho_{\scriptscriptstyle T}} Q_{\scriptscriptstyle \mathrm{BX}} - Q_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}},$$

где $C_a = V/(c_1^2 \rho_{\rm T})$ – акустическая гибкость трубы [2]. Далее,

$$p_{\rm BX} = p_0 + \rho_0 g(l_1 + \Delta l),$$

$$p_{\rm BX} - p_1 = \rho_0 g l_1 + k_{\rm JD} Q_{\rm BX}^2 + k_{\rm TD} Q_{\rm BX}^2,$$
(4)

где $p_{\rm Bx}$ — давление окружающей среды на входе в трубу; $k_{\rm дp}Q_{\rm Bx}^2$ — гидравлические потери при обтекании дросселя; $k_{\rm Tp}Q_{\rm Bx}^2$ — гидравлические потери перед нагревателем, обусловленные вязкостью. Исключая в соотношениях (4) давление $p_{\rm Bx}$, получим

$$p_0 - p_1 = k_{\text{BX}} Q_{\text{BX}}^2 - \rho_0 g \Delta l,$$

где $k_{\rm BX} = k_{\rm дp} + k_{\rm Tp}$. Величина Δl имеет порядок толщины спирали электронагревателя и ею можно пренебречь. Тогда

$$P = p_0 - p_1 \approx k_{\text{BX}} Q_{\text{BX}}^2$$

и, следовательно,

$$\frac{\rho_0}{\rho_{\scriptscriptstyle T}}Q_{\scriptscriptstyle \mathrm{BX}} = \varphi(P),$$

где $\varphi(P) = k_{\varphi}\sqrt{P}$; $k_{\varphi} = \rho_0/(\sqrt{k_{\text{вх}}}\rho_{\text{т}})$. Учитывая, что $p_0 = \text{const}$, получаем $dP(t) = -dp_1(t)$. Окончательно уравнение (3) принимает вид

$$C_a \frac{dP}{dt} = Q_{\rm T} - \varphi(P). \tag{5}$$

Полученная нелинейная диссипативная динамическая система (2), (5) формально совпадает с

уравнениями теории помпажа лопастных нагнетателей [2]. В компрессорах в напор потока превращается механическая энергия вращения, а в трубе Рийке напор возникает из-за частичного преобразования в него подводимой теплоты.

Таким образом, в рамках рассматриваемой модели трубы Рийке задача о самовозбуждении термоакустических автоколебаний математически свелась к исследованию причин, приводящих к образованию периодических решений в нелинейной автономной системе дифференциальных уравнений (2), (5). Известно, что это наблюдается тогда и только тогда, когда соответствующее уравнение интегральных кривых

$$\frac{dP}{dQ_{\rm T}} = \frac{L_a}{C_a} \frac{Q_{\rm T} - \varphi(P)}{F(Q_{\rm T}) - P} \tag{6}$$

имеет предельный цикл, структура которого определяется величиной волнового сопротивления $Z = \sqrt{L_a/C_a}$ [2].

Также установлено, что необходимое условие образования предельного цикла для уравнения (6) — наличие восходящей ветви $dF(Q_{\rm T})/dQ_{\rm T} > 0$ на напорной характеристике $F(Q_{\rm T})$ [2, 7]. В свою очередь, она появляется тогда, когда на зависимостях $h(Q_{\rm Tp})$ и $h(Q_{\rm T})$ имеются нисходящие участки отрицательных сопротивлений. Механизм возбуждения автоколебаний, основанный на обратной связи через отрицательное сопротивление, наиболее типичен для электрических систем [1] и в теории помпажа [2].

2. ВЫЧИСЛЕНИЕ ХАРАКТЕРИСТИК ТРУ-БЫ РИЙКЕ

Далее будет показано, что зависимости $h(Q_{\rm Tp})$ и $h(Q_{\rm T})$ действительно имеют нисходящие ветви отрицательных сопротивлений. Расчетное выражение для $h(Q_{\rm Tp})$ получим, использовав формулу Дарси – Вейсбаха, а тепловое сопротивление $h(Q_{\rm T})$ [8] определим из уравнения энергии для потока в форме первого закона термодинамики.

Расчет напорной характеристики трубы Рийке заключается в следующем. Задаемся мощностью W_{\Im} теплового потока от электроспирали. Он идет на нагрев массового расхода $m\!=\!w_{\rm T}\rho_{\rm T}S$, который регулируется дросселем на входе в трубу. Для исключения потерь тепла в окружающую среду боковую поверхность трубы предполагаем теплоизолированной. Таким образом, наблюдается равенство тепловых потоков

$$W_{\ni} = c_{\Pi_m}|_{T_0}^T m(T - T_0), \tag{7}$$

где $c_{\Pi_m}|_{T_0}^T$ — средняя удельная массовая теплоемкость при политропном теплоподводе в интервале нагрева от температуры T_0 до T. Известно, что

$$c_{\Pi_m} = c_{v_m} \frac{n-k}{n-1} \,,$$

где n – показатель политропы; k – показатель адиабаты; c_{v_m} – удельная массовая теплоемкость изохорного процесса. Для воздуха

$$c_{v_m}(T) = 10^3 [0.657 + 0.00009349(T + T_0)].$$

Скорость нагретого воздуха после электроспирали определяем из уравнения неразрывности:

$$w_{\rm T} = \frac{m}{S\rho_{\rm T}},\tag{8}$$

где $S\!=\!\pi 4d^2/4;\ d$ — диаметр трубы. Плотность $\rho_{\scriptscriptstyle
m T}$ нагретого воздуха находится из соотношения

$$\rho_{\mathrm{T}}(T) = \rho_0 \left(\frac{T}{T_0}\right)^{1/(n-1)},\tag{9}$$

где T_0 – температура окружающей среды. Соотношение (9) получено с использованием уравнений политропы и состояния: $p/\rho^n = p_0/\rho_0^n$ и $p/\rho = RT$.

Таким образом, из формул (7) – (9) следует

$$w_{\mathrm{T}}(T) = \frac{n-1}{n-k} \frac{W_{\mathrm{9}}}{c_{v_{\mathrm{m}}} \rho_{0} S(T - T_{0})} \left(\frac{T_{0}}{T}\right)^{1/(n-1)}. \quad (10)$$

Из соотношения (10) для объемного расхода $Q_{\scriptscriptstyle \rm T} = Sw_{\scriptscriptstyle \rm T}$ нагретого воздуха получается выражение

$$Q_{\rm T} = \frac{n-1}{n-k} \frac{W_{\rm 9}}{c_{v_m} \rho_0 (T - T_0)} \left(\frac{T_0}{T}\right)^{1/(n-1)}.$$
 (11)

Запишем формулу Дарси – Вейсбаха, определяющую гидравлические вязкостные потери давления по длине трубы на участке движения нагретого воздуха:

$$h_{\rm TP} = \lambda \frac{l}{d} \rho_{\rm T} \frac{w_{\rm T}^2}{2} \,. \tag{12}$$

Здесь $\lambda = \lambda(\text{Re})$ – коэффициент гидравлических потерь по длине для гидравлически гладкой трубы, определяемый в зависимости от режима движения:

$$\lambda({\rm Re}) = \left\{ \begin{array}{ll} \frac{64}{{\rm Re}} & {\rm пр} {\rm u} \quad {\rm Re} \leq {\rm Re}_{\kappa {\rm p}}, \\ \\ \frac{0.3164}{{\rm Re}^{0.25}} & {\rm пр} {\rm u} \quad {\rm Re} > {\rm Re}_{\kappa {\rm p}}. \end{array} \right. \eqno(13)$$

Здесь $\mathrm{Re}=w_{\mathrm{T}}d/\nu$ – число Рейнольдса; $\mathrm{Re_{kp}}$ – критическое значение числа Рейнольдса, определяющее переход от ламинарного течения к турбулентному; $\nu=\nu(T)$ – коэффициент кинематической вязкости воздуха. Для гидравлически идеальных труб критическое число Рейнольдса $\mathrm{Re_{kp}}\approx 2320$.

Объединив выражения (12) и (13), окончательно прийдем к следующему соотношению для вязкостных потерь по длине трубы:

$$h_{\text{тp}} = \begin{cases} \frac{32l_2\nu(T)w_{\text{\tiny T}}(T)\rho_{\text{\tiny T}}(T)}{d^2} \,, \\ & \text{если} \quad w_{\text{\tiny T}}(T) \leq \frac{\nu(T)\text{Re}_{\text{\tiny KP}}}{d} \,, \\ \\ \frac{0.3164}{2} \frac{l_2}{d^{1.25}} [\nu(T)]^{0.25} [w_{\text{\tiny T}}(T)]^{0.75} \rho_{\text{\tiny T}}(T), \\ \\ & \text{если} \quad w_{\text{\tiny T}}(T) > \frac{\nu(T)\text{Re}_{\text{\tiny KP}}}{d} \,. \end{cases}$$

$$(14)$$

Таким образом, рассматривая температуру T нагретой части трубы как параметр, из (10) и (14) можно получить функциональную зависимость $h_{\rm Tp}\!=\!h_{\rm Tp}(w_{\rm T}).$

Участок нисходящей ветви в зависимости $h_{\text{TD}}(w_{\text{T}})$, см. рис. 2, а, образуется в области ламинарного режима при малых значениях $w_{\scriptscriptstyle T}$. Это связано с тем, что с увеличением скорости нагретого воздуха $w_{\scriptscriptstyle T}$ при постоянном тепловом потоке $W_{\mathfrak{d}}$ = const его температура T снижается. В свою очередь, это приводит к уменьшению вязкости воздуха ν . Напомним, что с ростом температуры вязкость газов (в отличие от жидкостей) не уменьшается, а наоборот, увеличивается. Следовательно, зависимость $\nu = \nu(T)$ – монотонно возрастающая. Тогда величина $\nu(T)w_{\scriptscriptstyle \rm T}(T)\rho_{\scriptscriptstyle \rm T}(T)$ с ростом $w_{\rm T}$ уменьшается. Однако при дальнейшем увеличении $w_{\rm \scriptscriptstyle T}$, когда $w_{\rm \scriptscriptstyle T}\!>\!\nu{\rm Re}_{\rm kp}/d$, режим движения становится турбулентным. Исходя из второго соотношения (14), $h_{\text{тр}}(w_{\text{т}})$ в этом случае становится монотонно возрастающей функцией. Таким образом, в области ламинарного режима движения на зависимости гидравлических потерь по длине нагретого участка трубы Рийке образуется участок отрицательного сопротивления.

При подводе теплоты даже в гидравлически идеальной жидкости возникают потери – тепловое сопротивление. По-видимому, это понятие впервые было введено в монографии [13]. Для несжимаемой жидкости Б. В. Раушенбахом в [10] была получена возрастающая зависимость для $h_{\rm T}(w_{\rm T})$. При произвольном политропном подводе теплоты получим выражение для $h_{\rm T}(w_{\rm T})$ из уравнения

энергии для идеального газа:

$$q + \frac{p_1}{\rho_1} + \frac{w_1^2}{2} + u_1 = \frac{p_2}{\rho_2} + \frac{w_2^2}{2} + u_2 + \Delta h_{\text{\tiny T}},$$
 (15)

где Δh_{T} — потери энергии из-за теплового сопротивления; q — подводимый удельный тепловой поток; u_1 и u_2 — удельная внутренняя энергия воздуха до и после нагревателя соответственно. В соотношении (15) не учитывается потенциальная энергия подъема столба газа ввиду ее незначительного изменения при достаточно близком расположении рассмотренных сечений 1—1 и 2—2. При политропном подводе теплоты, когда

$$q = c_v \frac{n-k}{n-1} (T_2 - T_1),$$

где c_v – удельная теплоемкость изохорного процесса; n и k показатели политропы и адиабаты соответственно, с учетом зависимостей

$$\frac{p_2}{\rho_2} - \frac{p_1}{\rho_1} = R(T_2 - T_1),$$

$$R(T_2 - T_1) = c_v(k-1)(T_2 - T_1),$$

уравнение (15) позволяет определить $\Delta h_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}}$ в таком виде:

$$\Delta h_{\rm T} = n \frac{k-1}{1-n} c_v (T_2 - T_1) + \frac{w_1^2 - w_2^2}{2} \,,$$

откуда, полагая $h_{\scriptscriptstyle
m T} = \rho_1 \Delta h_{\scriptscriptstyle
m T}$, для теплового сопротивления получаем выражение

$$h_{\rm T} = n\rho_1 \frac{k-1}{1-n} c_v (T_2 - T_1) + \frac{\rho_1 w_1^2}{2} \left[1 - \left(\frac{T_1}{T_2} \right)^{2/(n-1)} \right].$$
 (16)

Для изобарного процесса n = 0 и из формулы (16) следует

$$h_{\rm T} = \frac{\rho_{\rm T}^2}{2\rho_0} \left[1 - \left(\frac{T}{T_0}\right)^2 \right] w_{\rm T}^2.$$
 (17)

Зависимости (10) и (17) можно рассматривать как параметрическое (через температуру T) представление функции $h_{\rm T}\!=\!h_{\rm T}(w_{\rm T})$ или $h_{\rm T}\!=\!h_{\rm T}(Q_{\rm T})$, если учесть, что $Q_{\rm T}\!=\!w_{\rm T}S$. Аналогично, исключая T из уравнения (9) и зависимости для давления подъемной силы $A\!=\!gl_2(\rho_0\!-\!\rho_{\rm T}(T))$, получаем функцию $A\!=\!A(w_{\rm T})$ или $A\!=\!A(Q_{\rm T})$. Местное гидравлическое сопротивление $h_{\rm cet}(Q_{\rm T})$, вызванное внесением в трубу электроспирали, определяется ее конструкцией. Для простоты будем им пренебрегать.

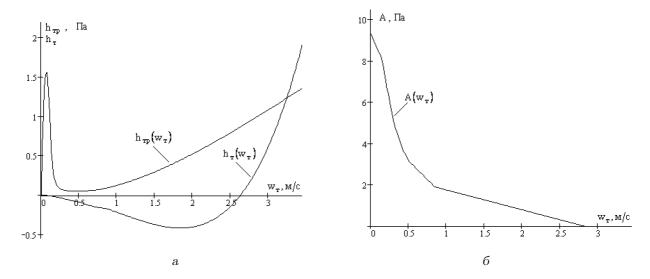


Рис. 2. Некоторые параметры рассматриваемой автоколебательной системы при l=1 м, d=0.1 м, $W_9=505$ Вт [12]: а – сопротивления $h_{\rm Tp}(w_{\rm T})$ и $h_{\rm T}(w_{\rm T})$; б – давление подъемной силы $A(w_{\rm T})$

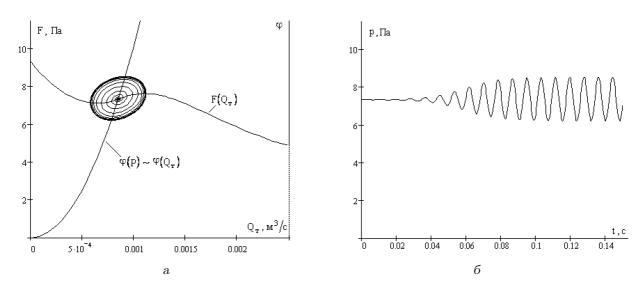


Рис. 3. Характеристики автоколебаний в трубе Рийке: а – предельный цикл; \quad б – временная зависимость p(t)

Движение воздуха в трубе Рийке (см. рис. 1) осуществляется под действием равнодействующей сил Архимеда и веса, суммарное давление которых $A = A(w_{\rm T})$ представляет монотонно убывающую зависимость (рис. 2, б). Восходящая ветвы напорной характеристики $F(Q_{\rm T})$ (рис. 3, а) порождается нисходящими ветвями отрицательных сопротивлений $h_{\rm TP}(Q_{\rm T})$ и $h_{\rm T}(Q_{\rm T})$ (см. рис. 2, а), изза которых по аналогии со случаем, рассмотренным в [2], возбуждаются автоколебания феномена Рийке, зафиксированные на временной диаграмме рис. 3, б.

выводы

- 1. Установлено, что ветви отрицательных сопротивлений вязкостного и теплового при конвективном подводе теплоты в трубе Рийке составляют причину возникновения одноименного феномена, заключающегося в возбуждении автоколебаний.
- 2. Представлено расчетное построение напорной характеристики $F(Q_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}})$, описывающей преобразование теплоты в напор из-за которого

образуется сквозное движение нагретого воздуха трубе Рийке. Необходимое условие возбуждения автоколебаний в рамках феномена Рийке заключается в наличии восходящей ветви $dF(Q_{\scriptscriptstyle \rm T})/dQ_{\scriptscriptstyle \rm T}\!>\!0.$

БЛАГОДАРНОСТИ

Авторы выражают глубокую благодарность и искреннюю признательность академику НАН Украины профессору В. Т. Гринченко за активное участие в обсуждении и анализе результатов, полученных в данной работе.

- 1. *Харкевич А. А.* Автоколебания.— М.: Гостехиздат, 1954.— 172 с.
- 2. *Казакевич В. В.* Автоколебания (помпаж) в компрессорах.— М.: Машиностроение, 1974.— 264 с.
- 3. *Гершуни Г.* 3. Гидродинамическая неустойчивость. Изотермические течения // Соросов. образоват. ж.— 1997.—№ 2.— С. 99—106.
- Мелких А. В., Селезнев В. Д. Автоколебания неизотермического течения вязкой жидкости в канале // ТВТ.– 2008.– 46, № 1.– С. 100–109.
- 5. *Куприн А. И., Гоцуленко В. Н.* К определению режима работы сифона // Инж.-физ. ж.– 1987.– **52**,

- № 6.- C. 916-920.
- 6. Беляев Н. М., Белик Н. П., Польшин А. В. Термоакустические колебания газожидкостных потоков в сложных трубопроводах энергетических установок.— К.: Вища школа, 1985.— 160 с.
- Гопуленко В. В. Математическое моделирование особенностей феномена Рийке // Мат. моделир.— 2004.— 16, № 9.— С. 23–28.
- 8. Годуленко В. В., Годуленко В. Н. Тепловое сопротивление как механизм возбуждения автоколебаний // Сб. науч. тр. Днепродзерж. гос. техн. унта.— Днепродзержинск, 2009.— С. 95–100.
- 9. Gotsulenko V. V. Special modes of the Pijke phenomenon // J. Eng. Phys. Thermophys.— 2005.— 78, N_2 2.— P. 375–379.
- 10. Раушенбах Б. В. Вибрационное горение.— М.: Физматтиз, 1961.— 500 с.
- Басок Б. И., Гоцуленко В. В. Стабилизация неустойчивого положения равновесия при теплоподводе параметрическими колебаниями // Тр. ИПММ НАН Украины.— 2010.— 21.— С. 19–31.
- 12. Москвичев Д. Ю. Исследование влияния акустических резонаторов на термоакустические процессы в установках с теплоподводом.— Новосибирск: Ин-т теор. прикл. мех. им. С. А. Христиановича РАН, 2007.— 118 с.
- Абрамович Г. Н. Прикладная газовая динамика.— М.: Наука, 1969.— 824 с.