

Օ ТЕПЛОВОМ МЕХАНИЗМЕ ДИССИПАЦИИ В ГАЗОЖИДКОСТНОЙ
СМЕСИ ПРИ КВАЗИИЗОТЕРМИЧЕСКОМ ПОВЕДЕНИИ ГАЗА В
ПУЗЫРЬКАХ

Օղանյան Գ. Գ.

Օճանյան Գ. Գ. Գազահեղուկ խառնուրդում ցրման ջերմային ճեխանիզմի մասին,
պղպարակներում գազի գրեթե իզոթերմ վարքի դեպքում

Առաջվազ [1] րուսինեկու տիպի հավասարում, որում ապրուեակվում են ջերմա-
փոխանակության և մառնոնիկության հաշվին ցրումը նկարագրող անդամներ: Առաջվազ [2]
կիրոտիան նկարագրող հավասարումը:

Ohanyan G.G. On thermal dissipation mechanism of gaso-liquid mixture with quasi-isothermal
behaviour of the gas in bubbles

В настоящей работе получено линейное уравнение типа Буссинеска, содержащего в себе, помимо двух различных волновых операторов, члены, характеризующие диссипацию за счет вязкости и теплообмена. Выделение из него уравнения, описывающего эволюцию распространяющейся лишь в одном направлении волны, приводит его к полному совпадению с линейной частью соответствующего нелинейного уравнения из [7]. Тем самым, доказываем обоснованность использованного в [7] метода коротких волн для применения его к исследованию волновых процессов в газожидкостной смеси.

Влияние тепловых эффектов на волновую динамику пузырьковых систем исследовано в рамках механики сплошной среды в [1-3]. В этих работах методом численного моделирования впервые показано, что в ряде случаев главным механизмом диссипации может явиться межфазный теплообмен газовых пузырьков с окружающей их жидкостью. При этом кинетическая энергия жидкости, проходя стадию преобразования в тепловую энергию газа, необратимо рассеивается обратно в жидкость. Подтверждением выводов работ [1-3] служат результаты экспериментальных исследований, приведенных в [4]. За основу принята модель односкоростной двухтемпературной газожидкостной смеси со схемой эффективной вязкости [5,6]. В рамках той же модели, не без принятия схемы, в [7] выведены нелинейные эволюционные уравнения, описывающие квазиизотермический и квазиадиабатический режимы распространения волн слабой интенсивности. В каждом из этих промежуточных режимов получена аналитическая зависимость тепловой составляющей коэффициента от физических параметров смеси.

Показано, что при распространении звукового сигнала его высокочастотная часть, называемая предвестником [5,6], распространяется со скоростью, близкой по величине к скорости звука в чистой жидкости. За предвестником следует распространяющаяся с изотермической скоростью звука в смеси основная часть сигнала, которая соответствует низким частотам.

I. Исходные уравнения. Систему одномерных уравнений, описывающую течение односкоростной монодисперсной газожидкостной смеси с учетом эффектов вязкости, межфазного теплообмена и сжимаемости жидкости, возьмем в виде [5-7]

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad \frac{d}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} + u \frac{\partial}{\partial x} \quad (1.1)$$

$$\rho \frac{du}{dt} = -\frac{\partial P}{\partial x} + \frac{4}{3}\mu \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial}{\partial x} [\rho_1 \beta \left(\frac{dR}{dt}\right)^2] \quad (1.2)$$

$$P_2 - P = (1-\varphi_1)\rho_1 R \frac{d^2 R}{dt^2} + (1-\varphi_2)\frac{3}{2}\rho_1 \left(\frac{dR}{dt}\right)^2 + \frac{4}{R}\mu \frac{dR}{dt} \quad (1.3)$$

$$\frac{\rho \beta}{\rho_1(1-\beta)} = const, \quad \rho_2 R^3 = const, \quad P_2 = c_{v2}(\gamma-1)\rho_2 T_2 \quad (1.4)$$

$$\rho = \rho_1(1-\beta) + \rho_2 \beta, \quad P = P_1(1-\beta) + P_2 \beta \quad (1.5)$$

$$\frac{dP_2}{dt} + \frac{3\gamma P_2}{R} \frac{dR}{dt} + \frac{3(\gamma-1)k_2 Nu}{2R^2} (T_2 - T_0) = 0 \quad (1.6)$$

$$\rho_1 T_0 \frac{ds_1}{dt} = \frac{4}{3} \frac{\mu}{1-\beta} \left(\frac{\partial u}{\partial x}\right)^2 + \frac{12\beta}{R^2} \mu \left(\frac{dR}{dt}\right)^2, \quad T_1 = T_0$$

$$\varphi_1 = \frac{1}{1-\beta} (1,1\beta^{1/3} - \beta), \quad \varphi_2 = \frac{1}{1-\beta} (1,5\beta^{1/3} - 1,3\beta) \quad (1.7)$$

Здесь индексы 1 и 2 отнесены соответственно к параметрам жидкой и газовой фаз, а параметры, характеризующие течение смеси в целом, индексов не имеют; β - объемное газосодержание, R - радиус пузырька, T - температура, γ - показатель адиабаты газа, c_{v2} - удельная теплоемкость при постоянном объеме, k_2 - коэффициент теплопроводности, Nu - число Нуссельта, остальные обозначения общепринятые. В принимаемой модели смеси полагается, что, ввиду подавляющего превосходства массы и величины теплоемкости жидкости над соответствующими параметрами газовой фазы, а также отсутствия внешних источников тепла, температура несущей жидкости не меняется ($T_1 = T_0 = const$).

Предположим, что величины избыточных параметров течения малы ($i=1,2$)

$$\begin{aligned} u &= \varepsilon a_0 u', \quad P = P_0(1 + \varepsilon P'), \quad P_1 = P_0(1 + \varepsilon P_1') \\ \rho &= \rho_0(1 + \varepsilon \rho'), \quad \rho_1 = \rho_0(1 + \varepsilon \rho_1'), \quad \beta = \beta_0(1 + \varepsilon \beta'), \\ R &= R_0(1 + \varepsilon R'), \quad T_2 = T_0(1 + \varepsilon T'), \quad s_1 = s_{10}(1 + \varepsilon s_1') \end{aligned} \quad (1.8)$$

Здесь индекс 0 отнесен к невозмущенному состоянию, являющимся состоянием покоя, ε - малый безразмерный параметр, a - скорость звука в смеси. Линеаризуя уравнение (1.7), находим, что в этом приближении $s_1' = 0$. Более точная оценка указывает, что $s_1' \sim \varepsilon^2$. Тогда, разлагая функцию $P_1 = P_1(\rho_1, s_1)$ в ряд Тейлора в окрестности состояния локального термодинамического равновесия жидкой фазы и ограничиваясь линейными членами, будем иметь

$$P_1' = \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{P_0} \rho_1', \quad a_{10}^2 = \left(\frac{\partial P_1}{\partial \rho_1} \right)_0$$

Комбинируя последнюю формулу с линейными соотношениями, получаемыми, согласно (1.8), из алгебраических соотношений (1.4) и (1.5), находим

$$P' = (1 - \beta_0) P_1' + \beta_0 P_2', \quad \rho' = (1 - \beta_0) \rho_1' + \beta_0 \rho_2', \quad \rho_2' = -3R',$$

$$P_2' = T' - 3R', \quad \rho' = \frac{P_0}{\rho_{10} a_{10}^2} (P' - \beta_0 T') - 3\beta_0 \left(1 - \frac{P_0}{\rho_{10} a_{10}^2} \right) R' \quad (1.9)$$

2. Определяющие уравнения. Примем, что избыточная температура является величиной первого порядка малости в сравнении с величинами и возмущений остальных параметров течения, то есть $T' \ll E$. Тем самым подчеркивается, что

исследуется режим, в котором термодинамическое поведение газа в пузырьках хотя и близко к изотермическому, однако не совпадает с ним. Исследование, проведенное в [8] показало, что для характеристики межфазного теплообмена удобно ввести в рассмотрение безразмерное число Пекле

$$Pe = \frac{2R_0^2}{\lambda_2} \omega_{ir}, \quad \lambda_2 = \frac{k_2}{c_{p2} \rho_{20}}, \quad \omega_{ir} = \frac{1}{R_0} \left(\frac{3P_0}{\rho_{10}} \right)^{1/2}$$

где ω_{ir} - изотермическая резонансная частота Миннаерта, λ_2 - коэффициент температуропроводности. При этом в исследуемом режиме имеет место оценка

$$Pe \ll Nu \ll E \quad (2.1)$$

Линеаризуя уравнение (1.6) и используя четвертое соотношение из (1.9), получим

$$\frac{\partial T}{\partial t} + 3(\gamma - 1) \frac{\partial R}{\partial t} + \frac{3\gamma Nu}{Pe} \omega_{ir} T = 0 \quad (2.2)$$

Здесь и далее штрихи над возмущениями и параметров течения опускаются. Линеаризация уравнения Рэлея-Лэмба и последующее его комбинирование с третьим соотношением из (1.9) дает

$$P = T - 3R - \frac{3(1 - \beta_0)}{\omega_{ir}^2} \frac{\partial^2 R}{\partial t^2} - \frac{4\mu}{P_0} \frac{\partial R}{\partial t} \quad (2.3)$$

Линеаризуя уравнения (1.1) и (1.2), приходим к системе, которая путем исключения возмущения скорости сведется к одному уравнению. Исключая в этом промежуточном уравнении избыточную плотность посредством последнего соотношения из (1.9), будем иметь

$$\left(\frac{\partial^2}{\partial t^2} - \frac{4\mu}{3\rho_0} \frac{\partial}{\partial t} + \frac{\partial^3}{\partial x^2} \right) [P - \beta_0 T - 3\beta_0 \left(1 - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{P_0} \right) R] - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} \frac{\partial^2 P}{\partial x^2} = 0 \quad (2.4)$$

Замкнутая система уравнений (2.2)-(2.4) полностью описывает волновое движение газожидкостной смеси с учетом эффектов вязкости и межфазного теплообмена. Она отличается от системы, исследуемой в [6], где принята схема течения смеси с эффективной вязкостью. Решение системы будем искать в виде бегущих волн, которые определяются волновым числом k и частотой ω

$$P = P_* \exp [i(kx - \omega t)], \quad T = T_* \exp [i(kx - \omega t)], \quad R = R_* \exp [i(kx - \omega t)]$$

Из условия существования ненулевых решений для системы однородных уравнений относительно амплитуд P_* , R_* , T_* и учета оценки (2.1), характеризующей исследуемый волновой режим, находим

$$\begin{aligned} \omega^2 - a_0^2 k^2 - \frac{1-\beta_0}{\omega^2} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \omega^2 \left(\omega^2 - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} k^2 \right) - \left(\frac{4\mu}{3\rho_0} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \right. \\ \left. + \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{3\omega^2} \frac{a_0^2}{a_0^2} \right) \omega^3 + \left[\frac{4\mu}{3\rho_0} \left(1 + \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_0} \right) + \frac{Pe}{Nu} \frac{a_0^2}{3\omega^2} \right] \omega k^2 \\ + \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{3\gamma\omega^2} \frac{1-\beta_0}{\omega^2} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \omega^3 \left(\omega^2 - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} k^2 \right) = 0 \end{aligned} \quad (2.5)$$

При выводе уравнения использованы определения изотермической a_0 и адиабатической a_0 скоростей звука в невозмущенной смеси [7,9]

$$\frac{1}{a_0^2} = \frac{(1-\beta_0)\rho_0}{\rho_{10} a_{10}^2} + \frac{\beta_0 \rho_0}{\rho_0}, \quad \frac{1}{a_0^2} = \frac{(1-\beta_0)\rho_0}{\rho_{10} a_{10}^2} + \frac{\beta_0 \rho_0}{\gamma P_0}$$

Если учесть, что величинам k и ω соответствуют операторы $\partial/\partial x$ и $\partial/\partial t$, то из дисперсионного уравнения (2.5) можно восстановить уравнение, описывающее изменение избыточного давления

$$\begin{aligned} \frac{\partial^2 p}{\partial t^2} - a_0^2 \frac{\partial^2 p}{\partial x^2} + \frac{1-\beta_0}{\omega^2} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \frac{\partial^2}{\partial t^2} \left(\frac{\partial^2 p}{\partial t^2} - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} \frac{\partial^2 p}{\partial x^2} \right) + (\alpha_I + \alpha_T) \frac{\partial^3 p}{\partial t^3} \\ - (\delta_I + \delta_T) \frac{\partial^3 p}{\partial t \partial x^2} + \nu_T \frac{\partial^3}{\partial t^3} \left(\frac{\partial^2 p}{\partial t^2} - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} \frac{\partial^2 p}{\partial x^2} \right) = 0 \end{aligned} \quad (2.6)$$

где

$$\alpha_I = \frac{4\mu}{3\rho_0} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2}, \quad \alpha_T = \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{3\omega^2} \frac{a_0^2}{a_0^2}, \quad \delta_I = \frac{4\mu}{3\rho_0} \left(1 + \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_0} \right),$$

$$\delta_T = \frac{Pe}{Nu} \frac{a_0^2}{3\omega^2}, \quad \nu_T = \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{3\gamma\omega^2} \frac{1-\beta_0}{\omega^2} \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2},$$

$$\frac{a_0^2}{a_0^2} = 1 - \frac{\gamma-1}{\gamma} \frac{\beta_0 \rho_0 a_0^2}{\rho_0} = \frac{1}{\gamma} \left[1 + (\gamma-1) \frac{(1-\beta_0)\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \right]$$

Учет оценки (2.1) при выводе уравнения (2.5) фактически означает, что взаимным воздействием друг на друга эффектов вязкости и дисперсии с эффектом теплообмена пренебрегается, поскольку такой учет приводит к появлению в уравнениях (2.5) и (2.6) слагаемых более высокого порядка малости, чем выписанные.

Полученное уравнение, называемое двухволновым [5] в отсутствие эффектов теплообмена ($Pe \rightarrow 0$) и вязкости полностью исследовано в [5,6]. Оно описывает поведение воли давления, распространяющихся вдоль положительной и отрицательной полусоси Ox . Чтобы иметь представления о порядках величин коэффициентов α_I , α_T , δ_I и δ_T в реальных смесях, при вычислении которых использованы некоторые результаты из [8]. Видно, что величины δ_T и α_T не только сравнимы, но могут и превосходить значения δ_I и α_I на порядок и больше. А этот факт означает, что для указанных диапазонов размеров пузырьков главным механизмом диссипации является межфазный теплообмен. В случае мелких пузырьков (для смеси вода-воздух $R_0 < 1 \times 10^{-6}$ м, для смеси вода-гелий

$R_0 < 7 \times 10^6$ м) будем иметь практически изотермический режим, в котором теплообмена практически нет. В случае пузырьков умеренно больших размеров волновой режим будет квазиадиабатическим, при этом опять будет иметь место интенсивный теплообмен, который и станет главным механизмом диссипации. Еще большее увеличение размеров пузырьков приводит практически к адиабатическому режиму, при котором теплообмен практически отсутствует. Для двух последних режимов предлагаемая теория уже неприменима и для их описания нужна другая теория, изложение которой будет дано в последующей работе.

Таблица 1

$$P_0 = 0,1 \text{ МПа}; \beta_0 = 0,01; a_D = 100 \text{ м/с}; a_{10} = 1500 \text{ м/с};$$

$$\delta_I = 1,36 \times 10^{-4} \text{ м/с}; \alpha_I = 6 \times 10^{-11} \text{ с}.$$

Водо-воздушная смесь			Водо-гелиевая смесь		
$R_0, \text{ м}$	$\delta_T, \text{ м/с}$	$\alpha_T, \text{ с}$	$R_0, \text{ м}$	$\delta_T, \text{ м/с}$	$\alpha_T, \text{ с}$
3×10^{-6}	$2,62 \times 10^{-4}$	$1,34 \times 10^{-8}$	1×10^{-5}	$3,74 \times 10^{-4}$	$2,2 \times 10^{-8}$
5×10^{-6}	$7,17 \times 10^{-4}$	$5,11 \times 10^{-8}$	3×10^{-5}	$3,24 \times 10^{-3}$	$1,91 \times 10^{-7}$
6×10^{-6}	$1,04 \times 10^{-3}$	$7,34 \times 10^{-8}$	4×10^{-5}	$5,73 \times 10^{-3}$	$3,37 \times 10^{-7}$
7×10^{-6}	$1,41 \times 10^{-3}$	$9,98 \times 10^{-8}$	5×10^{-5}	$8,72 \times 10^{-3}$	$5,25 \times 10^{-7}$

Если в уравнении (2.5) пренебречь последним слагаемым в сравнении с четвертым и пятым, то приходим к ограничению

$$\omega < \frac{a_D}{a_0} \omega_F \sqrt{\frac{\gamma}{1-\gamma_0}} \approx \omega_F \sqrt{\frac{1}{1-\gamma_0}} \equiv \omega_F^*$$

на величину частот реализуемых волн. Отметим, что в отсутствие теплообмена (при квазиизотермическом режиме $Pe = 0$) такого ограничения нет. Таким образом, распространение сравнительно длинных волн с частотами, меньшими, чем приведенная изотермическая ω_{in}^* можно описать следующим укороченным, а не полным уравнением (2.6):

$$\begin{aligned} \frac{\partial^2 p}{\partial t^2} - a_D^2 \frac{\partial^2 p}{\partial x^2} + (\alpha_I + \alpha_T) \frac{\partial^3 p}{\partial t^3} - (\delta_I + \delta_T) \frac{\partial^3 p}{\partial t \partial x^2} \\ + \frac{1}{\omega_F^2} \frac{\rho_0 a_D^2}{\rho_{10} a_{10}^2} \frac{\partial^2}{\partial t^2} \left(\frac{\partial^2 p}{\partial t^2} - \frac{\rho_{10} a_{10}^2}{\rho_0} \frac{\partial^2 p}{\partial x^2} \right) = 0 \end{aligned} \quad (2.7)$$

Наличие волновых операторов разных порядков в уравнениях (2.6) и (2.7) свидетельствуют об иерархии распространения волн. Согласно теории Уизема [9] первые звуковые системы, называемые в нашем случае предвестниками [5,6] распространяются со скоростью, близкой к величине скорости звука в жидкости. Основная часть сигнала отстает и движется с изотермической скоростью звука в смеси. Поскольку основное движение описывается волновым оператором низшего порядка, постольку в окрестности фронта волны можно считать выполненными равенства

$$\frac{\partial}{\partial t} = \pm a_D \frac{\partial}{\partial x} \quad (2.8)$$

которые в отсутствие диссипации и дисперсии являются точными. Совершив

факторизацию уравнения (2.7) посредством связи (2.8), взятой с нижним знаком, получим

$$\frac{\partial P}{\partial t} + a_0 \frac{\partial P}{\partial x} + \frac{1}{\omega_{br}^2} \frac{a_0^2}{2} \left(1 - \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2}\right) \frac{\partial^3 P}{\partial x^3} - \frac{\delta^*}{2} \frac{\partial^2 P}{\partial x^2} = 0$$

$$\delta^* = \delta_l + \delta_T - (\alpha_T + \alpha_l) a_0^2$$

Данное уравнение описывает распространение вдоль отрицательной оси ox волны давления и полностью совпадает с линейной частью записанного в размерных переменных нелинейного эволюционного уравнения, Бюргерса-де Вриза, выведенного в [7] методом коротких волн. Тем самым доказана обоснованность и корректность применения метода коротких волн в исследовании волнового движения газожидкостной смеси. Отсюда можно сделать заключение о том, что уравнение БКДВ описывает распространение таких длинноволновых звуковых сигналов, величины частот которых меньше ω_{br}^* . Заметим, что использование связи (2.8) для объединения диссипативных слагаемых уравнения (2.7) приводит к уравнению, изотермический вариант которого ($\alpha_T = \delta_T = 0$) впервые получен и исследован в [5].

Для волн, величины частот которых одного порядка с приведенной изотермической $\omega \approx \omega_{br}^*$, необходимо исходить от полного уравнения (2.6), факторизация которого приводит к эволюционному уравнению

$$\frac{\partial P}{\partial t} + a_0 \frac{\partial P}{\partial x} + \frac{1}{\omega_{br}^2} \frac{a_0^2}{2} \left(1 - \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2}\right) \frac{\partial^3 P}{\partial x^3} - \frac{\delta^*}{2} \frac{\partial^2 P}{\partial x^2}$$

$$- \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{6\gamma \omega_{br}} \frac{a_0^4}{\omega_{br}^2} \left(1 - \frac{\rho_0 a_0^2}{\rho_{10} a_{10}^2}\right) \frac{\partial^4 P}{\partial x^4} = 0$$

Подчеркнем, что использование связи (2.8) в диссипативных и иных слагаемых уравнений (2.6) и (2.7) правомерно лишь в случае, когда влияние диссипации и дисперсии на эволюцию волны мало, означающее, что на расстояниях порядка длины волны и в течении времени порядка ее периода профиль волны должен деформироваться мало и ее амплитуда должна затухать слабо.

3. Зависимость фазовой скорости от частоты. Выше были кратко изложены некоторые выводы теории Уизема об иерархии волн. К аналогичным выводам можно придти иным путем - при исследовании частотной зависимости фазовой скорости. Поскольку дисперсионное уравнение (2.5) является комплексным, примем, что частота ω является действительной, а волновое число k комплексной величиной: $k = k_1 + ik_2$

Тогда искомое решение в виде бегущей волны запишется в виде

$$P = P_0 \exp(-k_2 x) \exp[i(k_1 x - \omega t)], \quad k_2 > 0$$

то есть фактически принимается закон экспоненциального затухания амплитуды волны по пространственной координате. По определению, фазовая скорость является скоростью распространения фазы волны, поэтому

$$\frac{1}{c_{ph}} \equiv \frac{k_1}{\omega} = \frac{\text{Re}(k)}{\text{Re}(\omega)} \equiv \text{Re} \left(\frac{k}{\omega} \right)$$

Из дисперсионного уравнения (2.5) находим

$$a_0^2 \frac{k^2}{\omega^2} = \frac{1 - bz^2 - icz + \nu bz^3}{1 - z^2 - iz(\delta - \nu z^2)} \equiv (f + ig)^2 \quad (3.1)$$

где $\alpha = (\alpha_l + \alpha_T) \omega_{\text{в}}^*$, $\delta = \frac{\delta_l + \delta_T}{a_b} \omega_{\text{в}}^*$, $z = \frac{\omega}{\omega_{\text{в}}^*}$.

$$\nu = \frac{Pe}{Nu} \frac{1}{3\gamma\sqrt{1-\rho_0}} = \frac{\nu_T}{b} \omega_{\text{в}}^*{}^3, \quad b = \frac{\rho_0 a_b^2}{\rho_{10} a_{l0}}$$

Нетрудно убедиться, что $a_b^2/c_{\text{н}}^2 = f^2$. Отделяя в уравнении (3.1) действительную и мнимую части и находя функции f и g , получим

$$\frac{a_b^2}{c_{\text{н}}^2} = \frac{1}{2} \frac{(1-z^2)(1-bz^2) + z^2(\alpha\nu bz^2)(\delta-\nu z^2)}{(1-z^2) + z^2(\delta-\nu z^2)}$$

$$\times \left\{ 1 \pm \sqrt{1 + \frac{z(\delta-\nu z^2)(1-bz^2) - z(1-z^2)(\alpha\nu bz^2)}{(1-z^2)(1-bz^2) - z^2(\alpha\nu bz^2)(\delta-\nu z^2)}} \right\} \quad (3.2)$$

В случае укороченного (без последнего слагаемого) варианта дисперсионного уравнения (2.5), которому соответствует дифференциальное уравнение (2.7), будем иметь аналогичную зависимость с $\nu \equiv 0$. Если же исходить от уравнения (2.6), предварительно объединив диссипативные слагаемые, то для фазовой скорости будем иметь приближенную зависимость

$$\frac{a_b^2}{c_{\text{н}}^2} = \frac{(1-z^2)(1-bz^2)}{2[(1-z^2) + z^2(\delta-\alpha)^2]} \left\{ 1 \pm \sqrt{1 + \frac{z^2(\delta-\alpha)^2}{(1-z^2)^2}} \right\} \quad (3.3)$$

Именно формула (3.3), но без учета эффекта межфазного теплообмена ($\alpha_T = \delta_T = 0$), исследовалась в [5]. Перейдем к анализу полученных формул.

При $z \rightarrow 0$ ($\omega \rightarrow 0$) будем иметь $c_{\text{н}} \rightarrow a_b$, означающее, что изотермическая скорость звука в смеси является скоростью распространения предельно низкочастотного сигнала. Известно [5,6], что в отсутствие эффектов диссипации при $z \rightarrow 1$ происходит вырождение бегущей волны в стоячую, поскольку $c_{\text{н}} \rightarrow 0$. Из формулы (3.2) при $z \rightarrow 1$ следует значение

$$\frac{1}{c_{\text{н}}^2} = \frac{1}{2a_b^2} \frac{\alpha\nu b}{\delta-\nu} \left[1 + \sqrt{1 + \left(\frac{1-b}{\alpha\nu b}\right)^2} \right]$$

откуда видно, что даже в отсутствие вязкости ($\alpha_l = \delta_l = 0$) вырождение устраняется ($c_{\text{н}} \neq 0$) за счет наличия теплообмена при этом, согласно определениям коэффициентов $\alpha\nu b > 0$, $\delta-\nu > 0$.

Если же $z \rightarrow z_{\sigma}$ ($\omega \rightarrow \omega_{\sigma}$), где

$$z_{\sigma} = \sqrt{b} = \sqrt{\frac{\rho_{10}}{\rho_0} \frac{a_{10}}{a_b}}, \quad \omega_{\sigma} = \omega_{\text{в}}^* \sqrt{\frac{\rho_{10}}{\rho_0} \frac{a_{10}}{a_b}}$$

то в формуле (3.2) возникает особенность, поскольку $c_{\text{н}} \rightarrow \infty$. Так как в этом случае, формально, $k \rightarrow 0$, то длина гармонической волны стремится к бесконечности. Эта особенность устраняется в точной формуле (3.2).

При $z \rightarrow \infty$ ($\omega \rightarrow \infty$) будем иметь значение

$$c_{\text{н}} = a_{10} \sqrt{\frac{\rho_{10}}{\rho_0}}$$

означающее, что скорость распространения предельно высокочастотного звукового сигнала почти совпадает со скоростью звука в жидкости.

Аналогичное исследование можно провести и для коэффициента затухания k_2 , зависимость которого от переменной $z = \omega/\omega_{\text{в}}^*$ определяется формулой

$$k_2 = \frac{\omega}{a_D} g(z) = z g(z) \frac{\omega_F^*}{a_D}$$

Здесь функция $g(z)$ находится из уравнения (3.1) и имеет вид

$$g(z) = \pm \frac{c_{FH}}{2a_D} \frac{z(1-bz^2)(\delta-\nu z^2) - z(1-z^2)(\alpha-\nu bz^2)}{(1-z^2)^2 + z^2(\delta-\nu z^2)^2}$$

На фиг.1 выявленные зависимости, выражаемые формулой (3.2), схематично представлены в виде сплошных кривых, а формулой (3.3) - пунктирами.

В заключение отметим, что известны [5,10] попытки согласования результатов экспериментов [11] с числовыми данными, вытекающими из формулы (3.3). Сама постановка вопроса является некорректной, поскольку, согласно исходным данным из [11], в силу выбора размеров пузырьков режим распространения сигнала является квазиadiaбатическим. Именно потому результаты теории и эксперимента дают лишь качественное совпадение.

ЛИТЕРАТУРА

1. Нигматулин Р.И., Шагапов В.Ш. Структура ударных волн в жидкости, содержащей пузырьки газа. - Изв. АН СССР. МЖГ, 1974, №6, с.30-41.
2. Нигматулин Р.И., Ивандяев А.И., Нигматулин Б.И., Милашенко Б.И. Нестационарные волновые процессы в газо-и парожидкостных смесях. - Нелинейные волновые процессы в двухфазных средах. Новосибирск: ИТФ СО АН СССР, с.80-90.
3. Губайдулин А.А., Ивандяев А.И., Нигматулин Р.И. Исследование нестационарных ударных волн в газожидкостных смесях пузырьковой структуры. - ПМТФ, 1978, №2, с.78-86.
4. Кузнецов В.В., Накоряков В.Е., Покусаяев Б.Г., Шрейбер И.Р. Экспериментальное исследование распространения возмущений в жидкости с пузырьками газа. - Нелинейные волновые процессы в двухфазных средах. Новосибирск: ИТФ СО АН СССР, 1977, с.32-44.
5. Накоряков В.Е., Покусаяев Б.Г., Шрейбер И.Р. Распространение волн в газои парожидкостных средах. - Новосибирск: ИТФ СО АН СССР, 1983, 283с.
6. Нигматулин Р.И. Динамика многофазных сред. Ч.2. - М.: Наука, 1987. 360с.
7. Оганян Г.Г. Об уравнениях нелинейной акустики газожидкостных сред. - Изв. АН Арм. ССР. Механика, 1988, т.41, №3, с.25-36.
8. Оганян Г.Г. Освободных малых колебаниях газозогого пузыря как несжимаемой жидкости. Изв. АН Армении. Механика, 1991, т.44, №1, с.41-47.
9. Уизем Дж. Линейные и нелинейные волны. - М.: Мир, 1977. 622с. 10. Wijngaarden L. Van. One dimensional flow of liquids containing small gas bubbles. - Ann. Rev. Fluid Mech., 1972, v.4, p.369-396. Русск. пер. - Реология суспензий. М.: Мир, 1975, с.68-103.
11. Fox F.E., Curley S.R., Larson G.S. Phase velocity and absorption measurements in water containing air bubbles. - J. Acoust. Soc. Amer., 1955, v.27, no.7, p.534-539.

Институт механики АН Армении
Поступил в редакцию 3.08.1992