Механика

<u>№</u> 4

УДК 532.6

Е.В. Аитова, Д.А. Брацун

Пермский государственный гуманитарно-педагогический университет, Пермь, Россия

ТОЧНОЕ РЕШЕНИЕ ЗАДАЧИ О ХЕМОКОНВЕКТИВНОЙ УСТОЙЧИВОСТИ ДВУХФАЗНОЙ СИСТЕМЫ ЖИДКОСТЬ–ГАЗ В ПРИСУТСТВИИ АДСОРБИРУЕМОГО РЕАГЕНТА

В работе исследуется влияние химической реакции первого порядка на конвективную устойчивость жидкости, занимающей полубесконечное пространство и имеющей поверхность раздела жидкость-газ. Рассматривается задача о проникновении реагента через поверхность раздела в жидкость, с которой он вступает в реакцию, в результате чего выделяется продукт. Предполагается, что продукт реакции является поверхностно-активным веществом и адсорбируется на поверхности раздела по закону Ленгмюра. Задача об устойчивости основного состояния, характеризуемого процессами реакции-диффузии на монотонные возмущения концентрационнокапиллярной природы, решена аналитически. Получены нейтральные кривые неустойчивости Марангони.

Ключевые слова: конвективная устойчивость, реакция-диффузия, адсорбция-десорбция, концентрационная неустойчивость Марангони.

E.V. Aitova, D.A. Bratsun

Perm State Humanitarian Pedagogical University, Perm, Russian Federation

EXACT SOLUTION OF CHEMOCONVECTIVE STABILITY PROBLEM OF TWO-PHASE LIQUID-GAS SYSTEM IN PRESENCE OF ADSORBED REAGENT

The paper examines the effect of a chemical reaction of first order on the convective stability of fluid that occupies semi-infinite space limited by liquid-gas surface. The reagent is considered to go through the surface into the liquid, where it reacts resulting the product. It is assumed that the product of the reaction is a surface-active substance and has been adsorbed at the interface according to the law of Langmuir. The problem on linear stability of the base state characterized by the processes of reaction-diffusion with respect to monotonous perturbations of solutal capillary nature has been solved analytically. The neutral curves for Marangoni instability have been obtained.

Keywords: convective stability, reaction-diffusion, adsorption-desorption, solutal Marangoni instability.

Введение

Связь между химическими реакциями и гидродинамическими неустойчивостями является сравнительно новой областью исследований. Во многих случаях эти процессы могут взаимодействовать: например, химическая реакция за счет ряда механизмов может привести к генерированию гидродинамических течений, которые, в свою очередь, могут интенсифицировать протекание реакций. В последние годы внимание немалого числа исследователей приковано к изучению реакции нейтрализации кислоты основанием с выделением соли и форм ее взаимодействия с гидродинамическими явлениями [1–7]. Этот интерес стимулируется сравнительной простотой кинетики реакции и многочисленными приложениями. Как оказалось, реакция нейтрализации может приводить к появлению сложных хемоконвективных структур [1-2, 4-5, 8], возникновению экстремальной деформации межфазной поверхности [3], может быть использована для внешнего управления структурообразованием в плоском реакторе [6, 8], генерировать необычные шахматные структуры из соляных пальцев [7, 8] и даже порождать фрактальные пространственные паттерны в тонких слоях [9].

Данная работа посвящена изучению протекания химической реакции первого порядка $A \rightarrow S$, которая является упрощенной моделью реакции нейтрализации. С одной стороны, упрощение позволяет получить аналитическое решение задачи устойчивости, а с другой стороны, сделанные допущения во многих реальных ситуациях не являются критическими, и модель может быть использована для характеристики процессов, протекающих во время объемной и поверхностной реакции нейтрализации. Кроме того, в работе предполагается, что один из реагентов может адсорбироваться на межфазной поверхности, и исследуется вопрос о возможном влиянии процессов адсорбции-десорбции на необычную регулярность и динамическую устойчивость хемоконвективных соляных пальцев, обнаруженных экспериментально в работе [1].

1. Математическая формулировка задачи

Пусть жидкость заполняет полубесконечную область пространства $-\infty < z < 0$, которая ограничена сверху плоской недеформированной межфазной границей (рис. 1). Будем считать, что реагент с концентрацией *A* поступает в жидкость сверху через поверхность раздела и реагирует там без остатка со средой, выделяя продукт S. Скорость реакции характеризуется коэффициентом K. Таким образом, в слое происходит реакция первого порядка:

$$A \xrightarrow{K} S. \tag{1}$$

Необходимо отметить, что реакция (1) представляет собой упрощение реальной реакции нейтрализации $A + B \rightarrow S$, так как здесь мы пренебрегаем кинетикой основания, предполагая, что оно равномерно растворено в жидкости и не убывает в ходе реакции. Кроме того, как известно, реакция нейтрализации протекает со значительным выделением тепла, которым мы в рамках данной задачи также пренебрегаем [1–2, 6, 8]. Последнее допущение можно обосновать малостью характерного времени распространения тепла по сравнению с характерным временем диффузии реагентов. Расчеты показывают, что термокапиллярные возмущения являются менее опасными [2, 8]. Таким образом, кинетическое уравнение (1) хорошо аппроксимирует кинетику реакции нейтрализации в случае неограниченного притока основания и большого значения его коэффициента диффузии, что позволяет достаточно точно смоделировать динамику соли. Кроме того, реакция первого порядка (1) позволяет получить решение задачи устойчивости для невесомости в аналитическом виде. Рассматриваемая система является автономной, так как градиент кислоты на поверхности раздела поддерживается постоянным.



Рис. 1. Схематичное изображение процессов переноса в системе

Поскольку в задаче нет явного масштаба длины, его можно скомбинировать из физических констант, характеризующих процесс. Положим, например, $h = D/\pi$, где D – коэффициент диффузии кислоты в жидкости; π – коэффициент проникновения кислоты через поверхность раздела. Это означает, что концентрационное число Био для проникающего реагента имеет фиксированное значение или, подругому, на межфазной поверхности задан постоянный поток кислоты. Учитывая это замечание, введем следующие единицы измерения: длина – h, время – h/ν , скорость – D/h, давление – $\rho_0 D\nu/h$, объемная концентрация кислоты и соли – A_0 , поверхностная концентрация соли – Γ_{∞} (максимальная концентрация монослоя). В безразмерном виде система уравнений принимает вид

$$\frac{\partial \mathbf{v}}{\partial t} + \frac{1}{Sc} \mathbf{v} \cdot \nabla \mathbf{v} = -\nabla p + \Delta \mathbf{v}, \qquad (2)$$

$$Sc\frac{\partial A}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla A = \Delta A - \alpha^2 A, \qquad (3)$$

$$Sc\frac{\partial S}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla S = \Delta S + \alpha^2 A, \qquad (4)$$

где v – скорость жидкости; p – давление, A и S – объемные концентрации кислоты и соли соответственно. В уравнении (2) слагаемое, отвечающее за объемную силу, было опущено, так как предполагается, что система находится в невесомости. Коэффициент диффузии в уравнении (4) равен единице, так как предполагается, что продукт реакции диффундирует в жидкости точно так же, как и кислота.

Граничные условия на поверхности раздела сред z = 0 имеют вид

$$v_z = 0, \qquad (5)$$

$$\frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} = M_s \frac{\partial^2 \Gamma}{\partial x^2},\tag{6}$$

$$\frac{\partial A}{\partial z} + A = 1, \tag{7}$$

$$Sc\frac{\partial\Gamma}{\partial t} + \frac{\partial v_{x}\Gamma}{\partial x} = D_{\Gamma}\frac{\partial^{2}\Gamma}{\partial x^{2}} + K_{a}S\big|_{z=0}(1-\Gamma) - K_{d}\Gamma - K_{dV}\Gamma, \qquad (8)$$

$$-D_{S}\gamma \frac{\partial S}{\partial z}\Big|_{z=0} = K_{a}S\Big|_{z=0}(1-\Gamma) - K_{d}\Gamma, \qquad (9)$$

где введена концентрация поверхностной фазы $\Gamma(x,t)$ адсорбирующегося продукта реакции. Граничные условия вдали от межфазной поверхности $z = -\infty$ имеют вид

$$\mathbf{v} = \mathbf{0},\tag{10}$$

$$\frac{\partial A}{\partial z} = 0, \tag{11}$$

$$\frac{\partial S}{\partial z} = 0. \tag{12}$$

Уравнение (8) для концентрации поверхностной фазы записано с учетом возможных процессов переноса: в правой части каждое слагаемое отвечает соответственно за диффузию вещества вдоль поверхности, адсорбцию на межфазной поверхности из объема, десорбцию в жидкую фазу и десорбцию в газовую фазу. Слагаемое, отвечающее за адсорбцию, записано в нелинейном виде, допускающем образование монослоя адсорбируемого вещества (изотерма Ленгмюра). В уравнениях (2)-(12) введены следующие обозначения для безразмерных параметров: Sc = v / D – число Шмидта; $M_s = \sigma_{\Gamma} \Gamma_{\infty} h / \eta D$ – концентрационное число Марангони; $\alpha = h\sqrt{K/D}$ – число Дамкехлера; $\gamma = A_0 h / \Gamma_{\infty}$ – концентраций И соли отношение кислоты на поверхности, $K_a = A_0 k_a h^2 / D\Gamma_{\infty}$ – коэффициент адсорбции; $K_d = k_d h^2 / D\Gamma_{\infty}$ – коэффициент десорбции в слой жидкости; $K_{dV} = k_{dV} h^2 / \Gamma_{\infty} D$ – коэффициент десорбции в воздух (испарение). Числа Шмидта Sc есть отношение характерного диффузионного времени к характерному гидродинамическому времени. Обычно этот параметр в гидродинамических задачах с диффузией вещества принимает большие значения, что означает быстрое затухание гидродинамических возмущений по сравнению с процессами диффузии реагентов. Эффект Марангони производит только та часть продукта реакции, которая адсорбируется на поверхности, т.е. находится внутри поверхностной фазы. Поверхностными свойствами кислоты пренебрегаем. Таким образом, в системе имеется только одно поверхностно активное вещество – продукт реакции соль. Число Дамкехлера определяет безразмерную скорость протекания реакции.

2. Основное состояние

Так как мы предположили наличие постоянного притока кислоты через межфазную поверхность (7), уравнения (2)–(4) с граничными условиями (5)–(12) допускают стационарное решение, которое соответствует процессам реакции-диффузии при одновременном механическом равновесии жидкости. Полагая $\partial/\partial t = 0$, $\partial/\partial x = 0$, $\mathbf{v} = 0$, $S^0 = S^0(z)$, $A^0 = A^0(z)$, получим

$$\frac{\partial^2 A^0}{\partial z^2} - \alpha^2 A = 0, \tag{13}$$

$$\frac{\partial^2 S^0}{\partial z^2} + \alpha^2 A^0 = 0.$$
 (14)

Решая уравнения (13)–(14) с граничными условиями (7), (11) и (8), (12), получаем выражения для профилей кислоты и соли, а также для равновесного значения адсорбции

$$A^{0}(z) = \frac{1}{(\alpha+1)} e^{\alpha z},$$
 (15)

$$S^{0}(z) = \frac{(K_{d} + K_{dV})\alpha\gamma}{K_{a}(K_{dV}(\alpha + 1) - \alpha\gamma)} + \frac{1}{(\alpha + 1)}(1 - e^{\alpha z}), \qquad (16)$$

$$\Gamma^{0} = \frac{\alpha \gamma}{K_{dV}(\alpha + 1)}.$$
(17)

Заметим, что концентрация адсорбируемого вещества Γ^0 на межфазной поверхности (17) не может превышать единицу, так как эта величина была обезразмерена в единицах концентрации монослоя. Отметим влияние скорости реакции: чем быстрее проходит реакция, тем ближе к поверхности находится основная масса кислоты (15) и тем больше градиент продукта реакции у межфазной поверхности (16). Это приводит к большей заполненности поверхностной фазы адсорбируемыми молекулами соли (17). Таким образом, характерная длина волны возмущения должны уменьшаться с ростом скорости реакции. Из общих соображений понятно, что в предельном случае сверхбыстрой реакции неустойчивость возникать не должна.

3. Задача устойчивости

Рассмотрим задачу о малых возмущениях основного состояния (15)–(17). Вводя нормальные возмущения **u**, *a*, *s*, *g* для скорости, объемных концентраций реагентов и концентрации поверхностной фазы, получаем следующую систему уравнений для малых монотонных возмущений:

$$\frac{d^4U}{dz^4} - 2k^2 \frac{d^2U}{dz^2} + k^4 U = 0, \qquad (18)$$

$$\frac{d^2a}{dz^2} - (k^2 + \alpha^2)a = U\frac{dA^0}{dz},$$
(19)

$$\frac{d^2s}{dz^2} - k^2 s = U \frac{dS^0}{dz} - \alpha^2 a , \qquad (20)$$

где *k* – волновое число возмущения вдоль поверхности; *U* – вертикальная компонента вектора возмущения скорости. К уравнениям (18)–(20) необходимо добавить граничные условия на межфазной поверхности:

$$U = 0, \tag{21}$$

$$\frac{d^2 U}{dz^2} + k^2 M_s g = 0, \qquad (22)$$

$$\frac{da}{dz} + a = 0, \qquad (23)$$

$$-\gamma \frac{ds}{dz}\Big|_{z=0} = -K_a S^0 g + K_a s\Big|_{z=0} (1 - \Gamma^0) - K_d g, \qquad (24)$$

и вдали от поверхности:

$$U = 0, \quad \frac{dU}{dz} = 0,$$
 (25)

$$\frac{da}{dz} = 0, \qquad (26)$$

$$\frac{ds}{dz} = 0. (27)$$

Уравнение для возмущений концентрации соли (24) было получено из уравнения (9). Используя (8), запишем уравнение для возмущений концентрации поверхностной фазы

$$\Gamma^{0} \left. \frac{dU}{dz} \right|_{z=0} = k^{2} D_{\Gamma} g + \gamma \frac{ds}{dz} \bigg|_{z=0} + K_{dV} g .$$
⁽²⁸⁾

Комбинируя теперь уравнения (24) и (28), можно получить связь между возмущениями поверхностной и приповерхностной концентрации:

$$g = \frac{\Gamma^0 \frac{dU}{dz}\Big|_{z=0} + K_a (1 - \Gamma^0) s\Big|_{z=0}}{k^2 D_{\Gamma} + K_a S^0\Big|_{z=0} + K_d + K_{dV}}.$$
 (29)

Таким образом, зная возмущения скорости U(z) и соли s(z), возмущение концентрации поверхностной фазы можно сразу найти по формуле (29). Эту константу можно исключить из уравнений, подставив в выражения (24) и (28). В качестве граничного условия для соли можно взять любое из этих уравнений, так как они заведомо тождественны и сшиваются благодаря формуле (29).

Задача (18)–(28) может быть решена аналитически по аналогии с тем, как это было сделано в работе Пирсона [10], исследовавшего устойчивость плоского слоя жидкости, подогреваемой снизу, или в работе Рукенштейна и Бербента [11], изучавших устойчивость двухслойной системы с реакцией первого порядка. Так как уравнение для возмущения скорости (18) отщепляется от общей задачи, то его решение с учетом (21), (25) найти проще всего:

$$U(z) = \xi z \, e^{kz},\tag{30}$$

где ξ – неизвестная амплитуда, которая определяется из условия разрешимости всей системы. После нахождения скорости удобно решить уравнение для возмущения концентрации кислоты (19) совместно с граничными условиями (23), (26):

$$a(z) = \xi \frac{(\alpha + k)(\alpha + 1) + k^2}{2\alpha k^2 (\alpha + 1)(\varphi + 1)} e^{\phi z} + \xi \frac{z\alpha k - \alpha - k}{2\alpha k^2 (\alpha + 1)} e^{(\alpha + k)z}, \qquad (31)$$

где введено обозначение $\phi \equiv \sqrt{k^2 + \alpha^2}$. Затем решается уравнение для возмущения концентрации соли (20), в котором используются формулы (29), (30):

$$s(z) = \eta e^{kz} - \xi \frac{(\alpha+k)(\alpha+1) + k^2}{2\alpha k^2 (\alpha+1)(\phi+1)} e^{\phi z} - \xi \frac{z\alpha k - \alpha - k}{2\alpha k^2 (\alpha+1)} e^{(\alpha+k)z}.$$
 (32)

Здесь η – еще одна неизвестная амплитуда, которая должна быть определена из условия разрешимости. Сравнивая формулы (31) и (32), можно заметить любопытный факт: возмущение концентрации кислоты (31) вычитается из возмущения концентрации соли (32). Таким образом, возмущения возникают в противофазе: чем больше возмущение входящего реагента, тем меньше возмущение продукта реакции, и наоборот.



x = 6

Рис. 2. Характерный вид возмущения концентрации кислоты (31) при k = 1, $\xi = 1$, $\alpha = 1$

Рис. 3. Характерный вид возмущения концентрации соли (32) при k = 1, $\xi = 1$, $\eta = -1$, $\alpha = 1$

На рис. 2 и 3 представлены характерные виды возмущений кислоты и соли, построенные по формулам (31) и (32) соответственно. Отметим, что на рис. 3 было взято значение параметра $\eta = -1$, так как удовлетворение условию разрешимости приводит к выводу о том, что ξ и η принимают значения в противофазе. Условие разрешимости системы получается, если подставить полученные решения (29)–(32) в оставшиеся неиспользованными граничные условия (22) и (24):

$$M_{s} = \frac{(k^{2}+1)(K_{a}+k) + \alpha k(\alpha+2)(K_{d}+1) + k(\alpha k^{2}+K_{d})}{K_{a}\Phi + 2k^{2}\alpha^{3}(1+\varphi)(K_{a}+k(\alpha+1))},$$
 (33)

где $\Phi \equiv \varphi(k+\alpha)(k+1) - (k+\alpha)^2 - k^2(\alpha+1)$. Формула (33) получена для случая фиксированной десорбции в газообразную фазу $K_{dV} = 1$.

На рис. 4 для разных значений скорости реакции представлены нейтральные кривые концентрационной конвекции Марангони, построенные по формуле (33).



Рис. 4. Нейтральные кривые концентрационно-капиллярной конвекции для разных значений числа Дамкехлера при $K_d = 1, K_a = 1$



Рис. 5. Нейтральные кривые концентрационно-капиллярной конвекции для разных значений коэффициента адсорбции при α = 1, K_a = 1

Как видно из рис. 4, при уменьшении скорости реакции длина волны возмущения растет. С другой стороны, формирование монослоя на межфазной поверхности стабилизирует основное состояние при увеличении скорости реакции. На рис. 5 представлены нейтральные кривые, построенные для разных значений коэффициента адсорбции. Любопытным результатом является стабилизация основного состояния при уменьшении скорости адсорбции продукта реакции на межфазной поверхности.

Заключение

В работе предложена модель полубесконечного пространства, заполненного несжимаемой жидкостью и ограниченного плоской поверхностью жидкость—газ. Рассмотрена задача о конвективной устойчивости этой системы в случае, когда в жидкость просачивается вещество, вступающее в реакцию первого порядка с жидкостью. Модель позволяет выяснить некоторые закономерности хемоконвективных процессов при реакции нейтрализации. Найдено точное решение задачи устойчивости по отношению к малым монотонным возмущениям основного состояния. Показано, что формирование монослоя на межфазной поверхности стабилизирует основное состояние при увеличении скорости реакции.

Работа выполнена при финансовой поддержке Министерства науки и образования РФ (ГК № 1.3103.2011), Министерства образования Пермского края (грант С-26/244) и в рамках Проекта №031-Ф Программы стратегического развития ПГПУ.

Библиографический список

1. Eckert K., Acker M., Shi Y. Chemical pattern formation driven by a neutralization reaction. Part I: Mechanism and basic features // Phys. of Fluids. -2004. - Vol. 16 - P. 385–399.

2. Bratsun D.A., De Wit A. On Marangoni convective patterns driven by an exothermic chemical reaction in two-layer systems // Phys. of Fluids. -2004. - Vol. 16. - No. 4. - P. 1082-1096.

3. Shi Y., Eckert K. Orientation-dependent Hydrodynamic Instabilities from Chemo-Marangoni Cells to Large Scale Interfacial Deformations // Chinese J. of Chem. Eng. – 2007. – Vol. 15. – No. 5. – P. 748–753.

4. Shi Y., Eckert K. Acceleration of reaction fronts by hydrodynamic instabilities in immiscible systems // Chem. Eng. Sci. -2006. - Vol. 61. - No. 17. - P. 5523–5533.

5. Rongy L., Trevelyan P.M.J., De Wit A. Dynamics of $A+B\rightarrow C$ reaction fronts in the presence of buoyancy-driven convection // Phys. Rev. Lett. – 2008. – Vol. 101. – No. 8. – P. 084503–084507.

6. Брацун Д.А., Де Вит А. Об управлении хемоконвективными структурами в плоском реакторе // ЖТФ. – 2008. – Вып. 2, т. 78. – С. 6–13.

7. Bratsun D.A., De Wit A. Buoyancy-driven pattern formation in reactive immiscible two-layer systems // Chem. Eng. Sci. -2011. - Vol. 66. - No. 22. - P. 5723–5734.

8. Брацун Д.А. Хемоконвективное структурообразование в реагирующих жидкостях // LAM Lambert Academic Publishing. – 2012. – Р. 145.

9. Experimental reaction-driven liquid film fingering instability / L.A. Riolfo, J. Carballido-Landeira, C.O. Bounds, J.A. Pojman, S. Kalliadasis, A. De Wit // Chem. Phys. Lett. – 2012. – Vol. 534 – P. 13–18.

10. Pearson J.R.A. On convection cells induced by surface tension // J. Fluid Mech. -1958. - Vol. 4 - P. 489-500.

11. Ruckenstein E., Berbente C. The occurrence of interfacial turbulence in the case of diffusion accompanied by chemical reaction // Chem. Eng. Sci. -1964. - Vol. 19 - P. 329-347.

References

1. Eckert K., Acker M., Shi Y. Chemical pattern formation driven by a neutralization reaction. Part I: Mechanism and basic features. *Phys. of Fluids*. 2004, vol. 16, pp. 385-399.

2. Bratsun D.A., De Wit A. On Marangoni convective patterns driven by an exothermic chemical reaction in two-layer systems. *Phys. of Fluids*. 2004, vol. 16, no. 4, pp. 1082-1096.

3. Shi Y., Eckert K. Orientation-dependent Hydrodynamic Instabilities from Chemo-Marangoni Cells to Large Scale Interfacial Deformations. *Chinese J. of Chem. Eng.* 2007, vol. 15, no. 5, pp. 748-753.

4. Shi Y., Eckert K. Acceleration of reaction fronts by hydrodynamic instabilities in immiscible systems. *Chem. Eng. Sci.* 2006, vol. 61, no. 17, pp. 5523-5533.

5. Rongy L., Trevelyan P.M.J., De Wit A. Dynamics of $A+B\rightarrow C$ reaction fronts in the presence of buoyancy-driven convection. *Phys. Rev. Lett.* 2008, vol. 101, no. 8, pp. 084503-084507.

6. Bratsun D.A., De Wit A. Ob upravlenii khemokonvektivnymi strukturami v ploskom reaktore [Control of chemoconvective structures in a slab reactor]. *Techn. Phys.* 2008, vol. 53, pp. 146-153. 7. Bratsun D.A., De Wit A. Buoyancy-driven pattern formation in reactive immiscible two-layer systems. *Chem. Eng. Sci.* 2011, vol. 66, no. 22, pp. 5723-5734.

8. Bratsun D.A. Khemokonvectivnoe strukturoobrazovanie v reagiruyushchikh zhidkostyakh [Chemoconvective pattern formation in reactive fluids]. *LAM Lambert Academic Publ.*, 2012. 145 p.

9. Riolfo L.A., Carballido-Landeira J., Bounds C.O., Pojman J.A., Kalliadasis S., De Wit A. Experimental reaction-driven liquid film fingering instability. *Chem. Phys. Lett.* 2012, vol. 534, pp. 13-18.

10. Pearson J.R.A. On convection cells induced by surface tension. *J. Fluid Mech.* 1958, vol. 4, pp. 489-500.

11. Ruckenstein E., Berbente C. The occurrence of interfacial turbulence in the case of diffusion accompanied by chemical reaction. *Chem. Eng. Sci.* 1964, vol. 19, pp. 329-347.

Об авторах

Аитова Елизавета Валерьевна (Пермь, Россия) – студентка физического факультета Пермского государственного гуманитарно-педагогического университета, (614990, Пермь, ул. Сибирская, 24, e-mail: andreychatenko@gmail.com).

Брацун Дмитрий Анатольевич (Пермь, Россия) – доктор физико-математических наук, заведующий кафедрой теоретической физики Пермского государственного гуманитарно-педагогического университета, (614600, Пермь, ул. Сибирская, 24, e-mail: dmitribratsun@rambler.ru).

About the authors

Aitova Elizaveta V. (Perm, Russian Federation) – student of the Faculty of Physics, Perm State Humanitarian Pedagogical University (24, Sibirskaya st., 614990, Perm, Russian Federation, e-mail: andreychatenko@gmail.com).

Bratsun Dmitry A. (Perm, Russian Federation) – Doctor of Physical and Mathematical Sciences, Head of the Department of Theoretical Physics, Perm State Humanitarian Pedagogical University (24, Sibirskaya st., 614990, Perm, Russian Federation, e-mail: dmitribratsun@rambler.ru).

Получено 13.03.2013