아래 평판이 미소한 불균일 온도를 갖는 두 수평 평판 사이에서의 자연 대류 : Pr=0.7

유 주 식

안동대학교 기계교육과

NATURAL CONVECTION BETWEEN TWO HORIZONTAL PLATES WITH SMALL MAGNITUDE NON-UNIFORM TEMPERATURE IN THE LOWER PLATE : Pr=0.7

Joo-Sik Yoo

Dept. of Mechanical Engineering Education, Andong Nat'l Univ.

Natural convection of air with Pr=0.7 between two horizontal plates with small magnitude non-uniform temperature distribution [$\epsilon \Delta T \sin(kX/H)$, H: gap width, X: horizontal coordinate] in the lower plate is numerically ($\epsilon = 0.01$) investigated. In the conduction-dominated regime with $Ra \leq 1700$, two upright cells are formed over one wave length ($2\pi/k$). For small wave number, the flow becomes unstable with increase of Rayleigh number, and multicellular convection occurs above a critical Rayleigh number. The flow patterns are classified by the number of eddies over one wave length. When k = 1, a transition of $2 \rightarrow 4 \rightarrow 6$ eddy flow occurs with increase of Rayleigh number, and no hysteresis phenomenon is observed. Dual and triple solutions are found for k = 1, and transitions of $10 \rightarrow 8$, $8 \rightarrow 6$, $6 \rightarrow 4 \rightarrow 2$ eddy flow occur with decrease of Rayleigh number.

Key Words: 자연 대류(Natural Convection), 불균일 온도 분포(Non-Uniform Temperature Distribution), 천이(Transition), 다중해(Multiple Solutions)

1. 서 론

아래 벽면이 위 벽면보다 높은 온도를 가지는 시스템에 대한 자연대류 문제는 유동의 안정성과 천이 현상을 조사하 기 위해 광범위하게 연구되어 왔다[1]. 본 연구에서는 일정 한 온도 차이를 가지고 있는 Rayleigh-Bènard 문제에 작은 크기의 불균일 온도가 아래 평판에 부가되었을 때 일어나는 자연대류 현상을 조사한다.

 Fig. 1과 같이 위 평판은 일정온도 (T_2) 를 유지하며 아래

 평판은 평균온도 T_1 외에 작은 크기의 불균일 온도 분포

 $\epsilon \Delta T \sin(kX/H)$ 를 가지고 있다. 여기에서 $\Delta T > 0$ 이므

 로 $\epsilon = 0$ 이면 이 문제는 표준적인 Rayleigh-Bènard 문제가

 Received: January 1, 2013, Revised: June 13, 2013,

 Accepted: June 14, 2013.

* Corresponding author, E-mail: jsyoo@andong.ac.kr
DOI http://dx.doi.org/10.6112/kscfe.2013.18.2.035
© KSCFE 2013

된다. 비록 작은 크기이지만 불균일성이 주기적인 분포이므 로 본 문제는 주기적인 경계조건을 가지는 하나의 문제가 된다. 주기적인 경계 조건을 갖는 문제에 대한 연구로는 두 판의 형태가 길이 방향으로 정현적(sinusoidal)이거나 삼각파 등과 같이 물결 모양을 이루는 관에 대한 것이 있다[2,3]. 이 와 같은 문제에 있어서는 벽면의 온도가 늘 일정하다고 하 고 주로 정상 상태의 대류 현상을 조사하였다. 한편 Yoo and Kim[4]은 같은 평균 온도를 가지고 주기적인 온도 분포 를 갖는 평판 사이에서의 자연 대류에서 카오스로의 천이 경로를 규명하였다. 그리고 Yoo and Kim[5]은 서로 다른 평 균 온도를 가지고 상하 벽면이 같은 형태의 주기적인 온도 분포를 갖는 시스템에서 일어나는 유동의 천이 현상을 조사 하였다.

한편 다공성 매질에 대해서도 주기적인 불균일 벽면 온 도를 갖는 시스템에 대해 몇 가지 연구가 수행되었다[6-9]. Poulikakos and Bejan[6]과 Bradean et al.[7]은 주기적으로 가 열되고 냉각되는 수평 평판을 가진 반무한 다공성 매질에서



Fig. 1 Problem configuration

의 대류를 조사하였다. 그리고 Yoo[8]와 Yoo and Schultz[9] 는 다공성 매질에서 평균 온도 차이가 없는 두 벽면이 정현 적인 온도 분포를 가지고 있을 때의 유동을 작은 Rayleigh 수에 대한 점근적인 해를 구하여 조사하였다.

본 연구에서 고려하는 시스템은 Fig. 1과 같이 두 벽면이 서로 다른 평균 온도(T1, T2)를 가지고 있다. 위 평판은 일 유지하며, 평판은 온도 $T_U = T_2 \stackrel{\text{\tiny def}}{=}$ 아래 정 $T_L = T_1 + \epsilon \Delta T \sin(kX/H)$ 의 온도 분포를 가지고 있다. 유동장은 벽면 온도와 같은 공간적인 주기를 가지므로 파장 (wave length) $2\pi/k$ 는 시스템의 기하학적 형태를 나타내는 일종의 종횡비(가로/세로)에 해당된다. 여기에서는 파동수 k=1에 대해 중점적으로 조사하는데, 이 경우는 종횡비가 $2\pi/k \approx 6.3$ 이 된다. 그리고 $\epsilon = 0.01$ 로 하여 유한 차분법 으로써 수치해를 구하며 고려하는 유체는 Pr=0.7인 공기 이다. 본 연구에서의 주된 관심사는 구동력을 나타내는 Rayleigh 수에 따른 유동 형태의 천이 현상인데, 전도 상태 가 깨어지는 임계 Rayleigh 수 부근에서 이력현상은 관찰되 지 않았으며 k=1에 대해 이중해와 삼중해가 발견되었다.

2. 해 석

Fig. 1과 같이 두 개의 수평 평판 사이에 채워져 있는 유 체를 고려한다. 위 평판은 T_2 의 일정온도를 유지하며, 아래 평판에는 일정 온도 T_1 에 $\epsilon \Delta T \sin(kX/H)$ 의 불균일 온 도가 가미되어 있다. 지배 방정식에서는 Boussinesq 근사 하 에서 부력 항에서만 유체의 밀도 변화를 고려하고 다른 물 성치들은 모두 일정하다고 가정한다. 에너지 방정식에서 점 성 소산(dissipation)도 역시 무시한다. 이와 같은 가정 하에서 특성 길이, 시간, 속도, 압력 및 온도를 각각 $H, H^2/\kappa, \kappa/H, \rho_0 \kappa^2/H^2, \Delta T$ 로 택하여 질량 및 운동량과 에너지 에 대한 보존 방정식[10]을 무차원화시킨다. 여기에서 특성 길이 H는 평판 사이의 간격이다.

유동 함수 ¥와 와도 ω로써 표현되는 무차원 지배 방정

식은 다음과 같다.

$$\frac{\partial\omega}{\partial t} = J(\Psi, \omega) + \Pr \nabla^2 \omega + \Pr Ra \frac{\partial\theta}{\partial x}$$
(1)

$$\nabla^2 \Psi = -\omega \tag{2}$$

$$\frac{\partial \theta}{\partial t} = J(\Psi, \theta) + \nabla^2 \theta \tag{3}$$

여기에서 와도(ω)와 유동 함수(Ψ), Jacobian J(f,g) 및 Laplacian ∇^2 은 다음과 같이 정의된다.

$$\omega = \frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \tag{4}$$

$$u = \frac{\partial \Psi}{\partial y}, \ v = -\frac{\partial \Psi}{\partial x} \tag{5}$$

$$J(f,g) = \frac{\partial f}{\partial x} \frac{\partial g}{\partial y} - \frac{\partial f}{\partial y} \frac{\partial g}{\partial x}$$
(6)

$$\nabla^2 F = \frac{\partial^2 F}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 F}{\partial y^2} \tag{7}$$

벽면에서의 경계 조건은 다음과 같다.

$$\Psi = \frac{\partial \Psi}{\partial y} = 0, \quad \text{at } y = 0, 1 \tag{8}$$

$$\theta = 1 + \epsilon \sin kx$$
, at $y = 0$ (9)

$$\theta = 0, \quad \text{at } y = 1 \tag{10}$$

x 방향으로는 다음과 같은 주기적인 조건이 유동 함수(Ψ), 와도(ω), 및 온도(θ)에 대해 적용된다.

$$F(x, y, t) = F\left(x + \frac{2\pi}{k}, y, t\right), \ F = \Psi, \omega, \theta \tag{11}$$

그리고 벽면에서의 평균 Nusselt 수를 다음과 같이 정의한다.

$$\overline{Nu} = -\frac{k}{2\pi} \int_{0}^{2\pi/k} \frac{\partial \theta}{\partial y} dx, \quad \text{at } y = 0, 1$$
(12)

x 방향으로 2π/k의 주기를 가지는 식 (1)-(11)의 해는 Napolitano and Quartapelle[11]가 제안한 Block ADI 방법을 써서 구한다. 계산 영역은 (0 ≤ x ≤ 2π/k, 0 ≤ y ≤ 1)이 되며, x 방향으로는 균일 격자를 사용하고, y 방향으로는 벽면 부근의 얇은 경계층을 분해하기 위하여 다음과 같은 좌표 확장을 이용한다.



Fig. 2 Streamlines(a) and isotherms(b) in the conductiondominated regime with k = 3.1 and Ra = 1000. The domain of x is $0 \le x \le 2\pi/k$

$$y = \frac{1}{2} \left[1 + \frac{\tanh\{B(2\eta - 1\})}{\tanh(B)} \right], \quad B = 1.5$$
(13)

수평 방향으로 주기적인 본 문제에서 $2\pi/k$ 는 일종의 시 스템의 종횡비(가로/세로)가 되므로 k의 값에 따라 다른 격자를 사용한다. 예를 들어 k=3.1일 때는 (33×25) , k=12, 24일 때 (33×55) 를 사용한다. 여기에서 주로 살 펴본 시스템은 k=1인 얕은 채널인데 이때에는 (63×25) 를 사용하였다. 이와 같은 것은 여러 가지 격자를 시험한 다 음 충분하다고 생각되는 것을 택한 것이다. 예를 들어 k=1, Ra=5000인 경우, (63×25) 와 $(63 \times 15), (63 \times 35)$, (125×25) 격자 등과의 \overline{Nu} 값의 차이는 0.5% 이내이다. 일반적으로 채널에서 셀 대류가 일어날 때 작은 Ra 수에서 는 하나의 셀에 대해 수평 방향과 수직 방향으로 각각 10개 정도의 격자점을 가지면 충분하다. 본 연구에서는 정상 상태 의 대류($Ra \le 10^4$)에 대해 유동 형태의 천이 현상을 조사 한다.

3. 결과 및 논의

벽면 온도가 일정한 $(T_L = T_1, T_U = T_2)$ 표준적인 Rayleigh-Benard 문제에서는 부력에 의한 열불안정성이 언제 나 존재하지만 임계 Rayleigh 수 $(Ra_{c,B} = 1708)$ 이하에서 는 유체의 점성에 의해 정지 상태를 유지한다. 이때에는 유 동이 없는 순수한 전도(conduction) 상태에 있으므로 그 해는 다음과 같다: $\Psi_B = \omega_B = 0, \ \theta_B = 1 - y$. 그러나 본 문제에 서는 비록 작은 크기($\epsilon \sin kx$)이지만 아래 벽면에서의 수평 방향의 온도 구배에 의해 정지 상태가 존재하지 않고 언제 나 유동이 일어난다.

전도 영역의 해로써 Fig. 2에 k = 3.1인 경우에 대하여 Ra = 1000에서의 유선과 등온선을 도시하였다. 이 경우는 종횡비 $2\pi/k \approx 2$ 가 된다. 작은 Rayleigh 수의 전도 영역에 서의 유동은, 아래 벽면의 온도가 가장 큰 $kx = \pi/2$ 부근 의 유체는 위로 올라가고, 가장 작은 $kx = 3\pi/2$ 부근에서



Fig. 3 Streamlines for k = 12 and 24 in the conductiondominated regime with Ra = 1000: (a) k = 12, (b) k = 24. The domain of x is $0 \le x \le 2\pi/k$



Fig. 4 Streamline and isotherm patterns when k = 1 and Ra = 1000: (a) streamlines, (b) isotherms, (c) iso-line of $\phi(x,y) = y - 1 + \theta(x,y)$. The domain of x is $0 \le x \le 2\pi/k$

는 내려가는 모양을 갖는 셀(cell)이 형성된다(Fig. 2(a)). 그런 데 유동은 일어나지만 그 세기는 약하므로 전도 영역의 등 온선은 거의 수평으로 놓여진다(Fig. 2(b)).

Fig. 3에는 큰 파동수 k = 12, 24에서의 전도 영역 (Ra = 1000)의 유선을 도시하였다. k가 증가하면 불균일 온도 분포를 갖는 아래 벽면 부근에서 약한 소용돌이가 형 성되고 위 벽면으로 갈수록 유동이 약해진다.

k가 큰 경우 $(k \ge 3)$ 에는 Rayleigh 수를 증가시켜도 한 주기에 걸쳐 전도 영역의 유동보다 많은 수의 소용돌이를 갖는 다수 셀 유동(multicellular flow)은 나타나지 않았다. 여 기에서는 k=1에 대해 Ra의 변화에 따른 유동의 천이 현 상을 살펴보도록 한다. 이 경우(k=1)는 종횡비 $2\pi/k \approx 6.3$ 이 된다.

먼저 Fig. 4에 k=1인 경우에 대한 전도 영역의 해로써 Ra=1000에서의 유동장을 도시하였다. k가 작아지면 셀 은 넓어지며 Fig. 4(a)와 같이 한 주기에 걸쳐 두 개의 소용돌이 가 형성된다. 이때의 등온선도 Fig. 4(b)와 같이 거의 수평으로



Fig. 5 Streamlines and isotherms showing flow pattern variation with respect to the Rayleigh number when k = 1: (a) Ra = 1730; (b) Ra = 1736; (c) Ra = 1737; (d) Ra = 3000. The domain of x is $0 \le x \le 2\pi/k$

놓여진다. 그러나 표준적인 Rayleigh-Benard 문제의 전도 상태의 온도분포($\theta_B = 1 - y$)를 제거한 $\phi(x,y) = y - 1 + \theta(x,y)$ 를 도시한 Fig. 4(c)는 유동의 모습을 잘 보여준다.

전도 영역에서 *k* ≤ 3에서는 거의 같은 유선과 등온선의 모양을 보여준다(Fig. 2, Fig. 4). 즉, 작은 *Ra*에서는 한 파장 (λ = 2π/k)에 걸쳐 두 개의 넓은 셀이 형성된다. 그러나 Rayleigh 수를 증가시키면 열적인 불안정이 증대되어 강한 대류가 일어나게 된다. 이와 같은 유동의 천이 형상을 조사 하여 Fig. 5에 도시하였다.

Fig. 5는 k = 1에 대한 Rayleigh 수에 따른 유동의 변화 모습이다. Rayleigh 수가 증가하여도 Ra =1730까지는 2개의 큰 셀을 갖는 전도 상태가 유지된다(Fig. 5(a)). 그러나 Ra =1736 에서는 2개의 큰 셀 내에 같은 방향으로 회전하는 작은 소 용돌이가 형성된다(Fig. 5(b)). 그리고 곧바로 Ra =1737에서 작은 소용돌이들이 분리되어 Fig. 5(c)와 같이 6개의 셀을 갖 는 다수 셀 대류(multicellular convection)가 일어난다. 한편 다수 셀 대류가 일어나지만 전도 상태가 깨어지는 임계점 부근의 등온선은 거의 수평으로 놓여진다(Fig. 5(c)). 그러나 충분히 큰 Rayleigh 수에서는 거의 같은 세기를 갖는 다수 셀 대류가 확립되며 그때의 등온선도 유동의 양상을 잘 보 여준다(Fig. 5(d)). Fig. 5는 여러 가지 유동 형태를 보여주고



Fig. 6 Flow pattern variation near the critical Rayleigh number at which the flow in the conduction dominated regime becomes unstable when k = 1. The flows are classified by the number of eddies($N_{\rm eddy}$) over one wave length

있지만 모든 유동장은 $kx = \pi/2$ 또는 $kx = 3\pi/2$ 에 대하 여 좌우 대칭이다.

전도 상태가 깨어지는 임계점 부근에서의 유동 형태 변 화를 Fig. 6에 도시하였다. 유동 형태는 소용돌이 수(N_{eddy}) 로써 구분하는데 본 문제에서는 이력(hysteresis) 현상은 관찰 되지 않았다. Fig. 6은 Rayleigh 수의 증가와 감소에 따라 2→4→6 eddy 유동과 6→4→2 eddy 유동으로의 천이 가 각각 일어난다는 것을 보여주고 있다.

Fig. 5는 2개의 셀을 갖는 전도 상태의 유동으로부터 6개 의 셀을 갖는 유동으로의 천이 현상을 보여주고 있다. 본 연 구에서는 이와 같이 다수 셀 대류가 일어나는 영역에서 다 중해(multiple solutions)의 존재에 대해 조사하였는데 Table 1 과 같이 2중해(*Ra* = 3000, 4000)와 3중해(*Ra* = 6000, 8000)를 관찰하였다.

다중해에 대한 하나의 예로써, k=1, Ra = 6000에서 발 견한 서로 다른 3개의 해를 Fig. 7에 도시하였다. 해의 종류 는 셀의 개수로 구분하는데, Fig. 7의 (a), (b), (c)는 각각 6, 8, 10개의 셀을 갖는 유동을 보여주고 있다. 동일한 조건에 서 한 시스템에 일어나는 여러 가지 현상은 매우 흥미 있는 것으로서 여러 종류의 유체역학 문제에서 연구되어 왔다 [12-14]. 유체 유동을 지배하는 Navier-Stokes 방정식은 비선 형이므로, 이와 같은 다중해가 발견될 가능성이 언제든지 있

Table 1 The number of solutions and the corresponding flow patterns as a function of Rayleigh number at k=1. The flow patterns are discriminated by the number of cells (eddies) over one wave length

Ra	No. of solutions	Number of cells (eddies) in the solutions
8000	3	6, 8, 10
6000	3	6, 8, 10
4000	2	6, 8
3000	2	6, 8
2000	1	6



Fig. 7 Streamlines and isotherm patterns showing three multiple solutions at k = 1 and Ra = 6000. The flows of (a), (b), (c) have 6, 8, and 10 cells over one wave length, respectively. The domain of x is $0 \le x \le 2\pi/k$



Fig. 8 Bifurcation diagram showing the solution branches as a function of Rayleigh number at k = 1. The flows are classified by the number of eddies($N_{\rm eddy}$) over one wave length

다. 다중해를 구하는 일반적인 방법은 알려진 게 없다. 수치 해석에서는 초기 조건을 변화시키거나 수치적인 교란을 가 하기도 하고 time step(Δt)을 변화시키는 등의 방법이 있다.

한편 큰 Rayleigh 수의 다수 셀 유동 영역에서는 임계 상 태 부근(Fig. 6)과 달리 조금 복잡한 유동의 분기 현상이 관 찰되었다. Fig. 7과 같이 6, 8, 10개의 셀을 갖는 유동을 각 각 6, 8, 10 eddy 유동으로 부르기로 하겠다. 이와 같이 소용 돌이 수로써 유동 형태를 구분하여 *Ra* ≥ 2000에서의 유동 분기 현상을 Fig. 8에 나타내었다.

Ra = 6000에서는 6, 8, 10 eddy 유동이 모두 존재한다. 그러나 Ra를 감소시키면 Ra_{c2}에서 10 eddy 유동이 8 eddy 유동으로 변화한다. 그리고 더욱 더 Ra를 감소시키면 Ra_{c1}



Fig. 9 Nusselt number as a function of Rayleigh number at k = 1. \overline{Nu} was obtained by using the 6 eddy flow as an initial condition

에서 8 eddy 유동이 6 eddy 유동으로 변화한다. 이때의 유동 형태의 천이가 일어나는 임계 Rayleigh 수의 범위는 $2300 < Ra_{cl} < 2400, 5000 < Ra_{c2} < 5100$ 이다. 한편 Ra를 증가시키면 6, 8, 10 eddy 유동은 모두 같은 형태의 유동 을 유지한다. 이와 같이 하여 $2400 \le Ra \le 5000$ 과 $5100 \le Ra \le 8000$ 에서 각각 이중해와 삼중해가 존재한 다. 이와 같은 다중해는 작은 파동수에서 발견되었으며 큰 파동수 $k \ge 3$ 에서는 발견되지 않았다. Fig. 8과 같은 분기 현상은 기존의 연구에서 보고되지 않은 흥미로운 현상이다.

끝으로 Fig. 9에 k = 1에서의 Rayleigh 수에 따른 Nusselt 수의 거동을 도시하였다. Fig. 9는 6 eddy 유동을 초기조건으 로 하여 구한 것이다. 다중해 영역에서 벽면에서의 평균 Nusselt 수는 6, 8 eddy 유동은 서로 큰 차이가 없지만 10 eddy 유동은 상대적으로 조금 작은 값을 가진다는 것을 보 았다. 예를 들어 Ra = 4000에서 6, 8 eddy 유동의 \overline{Nu} 는 각 각 1.89, 1.84이고, Ra = 6000에서 6, 8, 10 eddy 유동의 \overline{Nu} 는 각각 2.22, 2.21, 2.03이며, Ra = 8000에서 6, 8, 10 eddy 유동의 \overline{Nu} 는 각각 2.44, 2.46, 2.32이다. 한편 Fig. 9는 전도 상태가 깨어지는 $Ra \approx 1800$ 부근에서 약간 급격한 평균 Nusselt 수의 증가 현상을 보여주고 있다. 이와 같은 모양은 일반적으로 보이는 분기 다이어그램(diagram)과 유사하다. 즉, 정량적인 어떤 물리량의 변화 모습으로써 어떤 유동 형 태의 천이를 예측할 수 있다.

4.결론

아래 평판에 작은 크기의 불균일 온도 분포($\epsilon \sin kx$)가 가미된 두 수평 평판 사이에서 일어나는 공기(Pr = 0.7)의 자연 대류 현상을 수치적으로($\epsilon = 0.01$) 조사하였다. 전도가 지배적인 작은 Rayleigh 수에서는 모든 파동수(k)에 대해 한 주기에 걸쳐 두 개의 소용돌이를 갖는 유동이 일어난다. 큰 파동수(k ≥ 3)에서는 정상상태의 다수 셀 대류(multicellular convection)가 일어나지 않는다. 그러나 파동수가 작을 때 Rayleigh 수를 증가시키면 어떤 임계값 이상에서 다수 셀 대 류가 일어난다. 파동수 k=1에서 한 주기에 걸쳐 6, 8개 또 는 6, 8, 10개의 셀을 갖는 2중해와 3중해가 발견되었다. 다 중해 영역에서 Rayleigh 수를 감소시키면 10→8, 8→6 eddy 유동으로의 천이가 일어난다. 전도 상태가 깨어지는 임계점 부근에서 Rayleigh 수의 증가와 함께 2→4→6 eddy 유동으 로의 천이가 일어나며 이력현상은 관찰되지 않았다.

후 기

이 논문은 2012년도 안동대학교 특별연구지원사업에 의하 여 연구되었습니다.

References

- 1981, Busse, F.H., "Transition to Turbulence in Rayleigh-Bènard Convection," *In Topics in Applied Physics*, Edited by Swinney, H.L. and Gollub, J.P, Springer-Verlag, Vol.45, pp.97-137.
- [2] 1986, Faghri, M. and Asako, Y., "Periodic, fully developed, natural convection in a channel with corrugated confining walls," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.29, pp.1931-1936.
- [3] 1988, Asako, Y., Hur, N. and Faghri, M., "Heat transfer and pressure drop characteristics in a corrugated duct with rounded corners," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.31, pp.1237-1245.
- [4] 1991, Yoo, J.-S. and Kim, M.-U., "Two- Dimensional Convection in a Horizontal Fluid Layer with Spatially Periodic Boundary Temperatures," *Fluid Dynamics Research*, Vol.7, pp.181-200.
- [5] 2004, Yoo, J.-S. and Kim Y.-J., "An anomalous bifurcation

in natural convection between two horizontal plates with periodic temperatures," (*in Korean*) Journal of Computational Fluids Engineering, Vol.9, No.4, pp.181-200.

- [6] 1984, Poulikakos, D. and Bejan, A., "Natural convection in a porous layer heated and cooled along one vertical side," Int. J. Heat and Mass Transfer, Vol.27, No.10, pp.1879-1891.
- [7] 1996, Bradean, R., Ingham, D.B., Heggs, P.J. and Pop, I., "Buoyancy-induced flow adjacent to a periodically heated and cooled horizontal surface in porous media," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.39, No.3, pp.615-630.
- [8] 2003, Yoo, J.-S., "Thermal convection in a vertical porous slot with spatially periodic boundary temperatures: low Ra flow," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.46, No.2, pp.381-384.
- [9] 2003, Yoo, J.-S. and Schultz, W.W., "Thermal convection in a horizontal porous layer with spatially periodic boundary temperatures: small Ra flow," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.46, No.24, pp.4747-4750.
- [10] 1982, Drazin, P. and Reid, W., Hydrodynamic stability, Cambridge University Press.
- [11] 1985, Napolitano, M. and Quartapelle, L., "Block ADI Methods for steady natural convection in two dimensions," *in Numerical Methods in Heat and Mass Transfer*, Vol.3, John Wiley and Sons.
- [12] 1982, Benjamin, T.B. and Mullin, T., "Notes on the multiplicity of flows in the Taylor experiment," J. Fluid Mech., Vol.121, pp.219-230.
- [13] 1985, Nandakumar, K., Masliyah, J.H. and Law, H.S., "Bifurcation in steady laminar mixed convection flow in horizontal ducts," *J. Fluid Mech.*, Vol.152, pp.145-161.
- [14] 1999, Yoo, J.-S., "Prandtl Number Effect on Bifurcation and Dual Solutions in Natural Convection in a Horizontal Annulus," *Int. J. Heat and Mass Transfer*, Vol.42, pp.3275-3286.