การประชุมวิชาการเครือข่ายวิศวกรรมเครื่องกลแห่งประเทศไทยครั้งที่ 17 15-17 ตุลาคม 2546 จังหวัดปราจีนบุรี

การจำลองเชิงตัวเลขของเจ็ตแบบปั๋นป่วนในบริเวณจำกัดขอบเขตโดยใช้ระเบียบวิธีไฟไนต์วอลุม Numerical Simulation of Confined Turbulent Jets Using Finite Volume Method

คมกฤษณ์ ชัยโย และ สมพงษ์ พุทธิวิสุทธิศักดิ์ ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ถนนพญาไท เขตปทุมวัน กรุงเทพฯ 10330 โทร. 0-2218-6637 โทรสาร 0-2252-2889 E-mail: fmespt@eng.chula.ac.th

Khomgris Chaiyo and Sompong Putivisutisak Department of Mechanical Engineering, Faculty of Engineering Chulalongkorn University, Pathumwan, Bangkok 10330 Thailand Tel: 0-2218-6637 Fax: 0-2252-2889 E-mail: fmespt@eng.chula.ac.th

บทคัดย่อ

บทความวิจัยนี้นำเสนอการจำลองเชิงตัวเลขสำหรับการไหลแบบ สมมาตรรอบแกนของเจ็ตแบบปั่นป่วนในบริเวณจำกัดขอบเขต โดยใช้ ระเบียบวิธีไฟในต์วอลุมร่วมกับแบบจำลองความปั่นป่วน Standard *k-E* และ *k-&p* การวางกริดในระเบียบวิธีไฟในต์วอลุมนี้เป็นแบบเยื้องกัน โดยกริดมีขนาดไม่สม่ำเสมอ ลักษณะการกระจายตัวของความเร็วและ ค่า Turbulent shear stresses ที่คำนวณได้จะถูกเปรียบเทียบผลการ คำนวณกับผลการทดลองที่มีอยู่แล้ว ซึ่งจากการเปรียบเทียบพอว่าผลที่ ได้จากแบบจำลอง *k-E* และ *k-E-p* นั้นมีความใกล้เคียงกัน รวมทั้งมี แนวโน้มสอดคล้องกับผลการทดลอง

Abstract

This paper presents a finite volume simulation of confined axisymmetric turbulent jets with a non-uniform staggered grid. Two turbulence models, the k- \mathcal{E} and k- \mathcal{E} - γ , are used to approximate the turbulence effects. The resulting velocity profiles and Reynolds stresses are compared with the experimental data. It is found that both turbulence models give similar solution and agree well with the measurements.

1. บทนำ

ในอดีตที่ผ่านมาได้มีการศึกษาวิจัยเกี่ยวกับการไหลของเจ็ตอย่าง แพร่หลาย เนื่องจากการไหลแบบเจ็ตนี้เป็นลักษณะการไหลที่มีการพบ เห็นได้ทั่วไป และมีการประยุกต์ใช้อย่างกว้างขวางในงานด้านทาง วิศวกรรม เช่น การผสมในหัวฉีด การจ่ายอากาศของหัวจ่ายในระบบ ปรับอากาศ ฯลฯ นอกจากนั้นลักษณะการไหลแบบเจ็ตยังพบได้ใน ระบบหรือส่วนที่วิศวกร และบุคคลทั่วไปอาจยังไม่ตระหนักถึงความ สำคัญ ซึ่งอาจมีสาเหตุจากการที่เจ็ตเหล่านี้เป็นที่พบเห็นได้โดยทั่วไป อย่างมากจนเกิดความเคยชิน เช่น การปล่อยน้ำเสีย หรือน้ำหล่อเย็นลง สู่แม่น้ำ การปล่อยควันสู่บรรยากาศ ซึ่งเป็นการไหลในลักษณะของเจ็ต เช่นกัน

ในงานวิจัยที่ผ่านมานั้น Rajaratnam [1] ได้ทำการศึกษาลักษณะ ของ Circular jet พบว่าสามารถแบ่งลักษณะของเจ็ตได้ 3 บริเวณ คือ 1) Potential core region ซึ่งเป็นบริเวณที่มีความเร็วสม่ำเสมอ 2) Flow development region ซึ่งอยู่ใกล้ทางออกของเจ็ต และ 3) บริเวณที่การ ไหลมีการพัฒนาของ Shear layer

Antonia and Bilger [2] ทำการทดลองเพื่อศึกษาการไหลของเจ็ต ในกระแสลมตาม (Coflow jet) โดยใช้อุโมงค์ลมที่มี Hot wire anemometer สำหรับวัดค่าของความเร็ว โดยในการทดลองใช้อัตรา ส่วนความเร็วต่ออากาศด้านนอก ($\lambda=u_j/u_j$) มีค่าเท่ากับ 2 และ 3.5 จาก ผลการทดลองพบลักษณะซิมิลาริตี้ของ Mean velocity และ Turbulence intensity เมื่อ x/d มีค่าตั้งแต่ 38 และ 152 ตามลำดับ

Razinsky and Brighton [3] ได้ทำการเสนอแบบจำลองทางทฤษฏี สำหรับปัญหา Nonseparated mixing ของ Confined jet ซึ่งประกอบ ด้วยเจ็ตที่มีความเร็วสูงในท่อกลมหน้าตัดคงที่ และต่อมา Zhu and Shih [4] ได้ทำการศึกษาเชิงตัวเลขของ Confined jets ในท่อทรง กระบอกกลม โดยใช้แบบจำลองความปั่นป่วน 2 แบบจำลอง คือ แบบ จำลอง RNG (Renormalization group based *k-ɛ* model) และ แบบ จำลอง RSM (Reynolds stress equation model) เมื่อทำการเปรียบ เทียบผลการคำนวณที่ได้จากแบบจำลอง RSM กับผลการทดลอง พบ ว่าผลลัพธ์ที่ได้มีความถูกต้องมากกว่าในกรณีที่ใช้แบบจำลอง *k-ɛ* ส่วน ในกรณี RNG นั้นผลการคำนวณที่ได้แทบจะไม่มีความแตกต่างจาก แบบจำลอง *k-ɛ* เลย ในปีเดียวกัน Zhu and Shih [5] ได้ทำการศึกษา เชิงตัวเลขของการไหลของ Confined jet แบบปั่นป่วนอัดตัวไม่ได้ โดย แบ่งออกเป็น 3 กรณี ตามระดับของ Recirculation คือ กรณีที่ไม่มี มี ขนาดปานกลาง และมีขนาดใหญ่ โดยใช้แบบจำลองความปั่นป่วน *k-ɛ* และแบบจำลอง RRSAE (Realizable Reynolds stress algebraic equation model) ร่วมกับระเบียบวิธีไฟไนต์วอลุม จากผลการคำนวณที่ ได้ เปรียบเทียบกับผลการทดลอง พบว่าแบบจำลอง RRSAE ให้ผล การคำนวณที่มีความถูกต้องดีกว่าแบบจำลอง *k-ɛ*

ในบทความนี้ จะทำการศึกษาคุณลักษณะของการไหลของเจ็ตแบบ ปั่นป่วนในบริเวณจำกัดขอบเขต (Confined coflow jet) ด้วยระเบียบวิธี ไฟในต์วอลุม โดยใช้แบบจำลองความปั่นป่วน 2 แบบจำลอง คือ แบบ จำลองความปั่นป่วน Standard *k-ɛ* และแบบจำลองความปั่นป่วน *k-ɛ-γ* (ซึ่ง Wang and Derksen [6] กล่าวว่าเป็นแบบจำลองที่สามารถใช้ คำนวณค่า Turbulent shear stress ของปัญหาการไหลในท่อกลมได้ดี กว่าแบบจำลอง Standard *k-ɛ*) จากนั้นจะนำผลการคำนวณที่ได้จาก โปรแกรมคอมพิวเตอร์ไฟไนต์วอลุมที่พัฒนาขึ้น [7] ไปเปรียบเทียบกับ ผลการทดลองของ Razinsky and Brighton [8]

2. ทฤษฎีการคำนวณ

การไหลในที่นี้เป็นแบบปั่นป่วนในระบบพิกัดทรงกระบอก 2 มิติ (x, r) โดยมีสมมติฐานว่าการไหลเป็นแบบอัดตัวไม่ได้ที่สภาวะคงตัว และคุณสมบัติของของไหลมีค่าคงที่ เนื่องจากค่าของตัวแปรในการ ไหลแบบปั่นป่วนจะมีค่าไม่คงที่เปลี่ยนแปลงตามเวลา ดังนั้นจึงใช้หลัก การ Reynolds decomposition แยกส่วนที่เป็นค่าเฉลี่ยกับส่วนที่สั่น (Fluctuation) ซึ่งจะได้สมการความต่อเนื่องและสมการ โมเมนตัม ดัง ต่อไปนี้

สมการความต่อเนื่อง

$$\frac{\partial(\rho U)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r \rho V)}{\partial x} = 0$$
(1)

สมการ x – โมเมนตัม

$$\frac{\partial(\rho UU)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r\rho UV)}{\partial x} = -\frac{\partial P}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(\mu \frac{\partial U}{\partial x}\right) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \mu \frac{\partial U}{\partial r}\right) - \frac{\partial}{\partial x} \left(\rho \overline{u'u'}\right) - \frac{\partial}{\partial x} \left(\rho \overline{u'v'}\right)$$
(2)

สมการ r – โมเมนตัม

$$\frac{\partial(\rho UV)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r\rho VV)}{\partial r} = -\frac{\partial P}{\partial r} + \frac{\partial}{\partial x} \left(\mu \frac{\partial V}{\partial x} \right) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \mu \frac{\partial V}{\partial r} \right)$$

$$- \mu \frac{V}{r^2} - \frac{\partial}{\partial x} \left(\rho \overline{u'v'} \right) - \frac{\partial}{\partial x} \left(\rho \overline{v'v'} \right)$$
(3)

จาก Boussinesq's approximation กำหนดค่าของ Reynolds stress $(\tau_{ij} = -\rho \overline{u'u'})$ คือพจน์ $-\rho \overline{u'u'}$, $-\rho \overline{u'v'}$ และ $-\rho \overline{v'v'}$ ในสมการ (2) และ (3) ดังนี้

$$\tau_{ij} = -\frac{2}{3}k\delta_{ij} + \mu_t \left(\frac{\partial U_i}{\partial x_j} + \frac{\partial U_j}{\partial x_i}\right)$$
(4)

โดยที่ $\mu_{_{l}}$ คือ Eddy viscosity เมื่อแทนค่า Reynolds stress นี้ลงใน สมการโมเมนตัม (สมการ (2) และ (3)) จะได้สมการโมเมนตัมที่ใช้ใน การคำนวณ ดังต่อไปนี้

$$\frac{\partial(\rho UU)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r\rho UV)}{\partial x} = -\frac{\partial}{\partial x} \left(P + \frac{2}{3}k \right) + \frac{\partial}{\partial x} \left[\left(\mu + \mu_i \right) \frac{\partial U}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \left(\mu + \mu_i \right) \frac{\partial U}{\partial r} \right]$$
(5)

$$\frac{\partial(\rho UV)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r\rho VV)}{\partial r} = -\frac{\partial}{\partial r} \left(P + \frac{2}{3}k \right) + \frac{\partial}{\partial x} \left[(\mu + \mu_l) \frac{\partial V}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r(\mu + \mu_l) \frac{\partial V}{\partial r} \right] - \frac{V}{r^2}$$
(6)

1) แบบจำลองความปั้นป่วน Standard *k-ɛ* [9]

สมการ Transport ของ Turbulence kinetic energy, k และ Dissipation rate, ɛ สำหรับพิกัดทรงกระบอก คือ

$$\frac{\partial(\rho U k)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r \rho V k)}{\partial r} = \frac{\partial}{\partial x} \left[\left(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_k} \right) \frac{\partial k}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \left(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_k} \right) \frac{\partial k}{\partial r} \right] - \frac{P_k}{r} - \rho \varepsilon$$
(7)

$$\frac{\partial(\rho \cup \varepsilon)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r \rho \vee \varepsilon)}{\partial r} = \frac{\partial}{\partial x} \left[\left(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_{\varepsilon}} \right) \frac{\partial \varepsilon}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \left(\mu + \frac{\mu_i}{\sigma_{\varepsilon}} \right) \frac{\partial \varepsilon}{\partial r} \right]$$
(8)
$$- C_{\varepsilon \uparrow} P_k \frac{\varepsilon}{k} - C_{\varepsilon 2} \rho \frac{\varepsilon^2}{k}$$

เมื่อ

$$\mu_t = \frac{\rho C_{\mu} k^2}{\varepsilon} \tag{9}$$

$$P_{k} = \mu_{t} \left(\frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}} + \frac{\partial U_{j}}{\partial x_{i}} \right) \frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}}$$
(10)

ส่วนค่าคงที่ต่าง ๆ ในแบบจำลอง k-ɛ มีค่าดังนี้

$$C_{\mu} = 0.09, \ C_{\varepsilon_1} = 1.44, \ C_{\varepsilon_2} = 1.92, \ \sigma_k = 1.0, \ \sigma_{\varepsilon} = 1.3$$

2) แบบจำลองความปั่นป่วน *k-ε*-γ [6,10]

สมการ Transport ของ k นั้นยังคงเหมือนสมการ (7) ในขณะที่สมการ Transport ของ \mathcal{E} และ γ (Intermittency factor) คือ

$$\frac{\partial(\rho \cup \varepsilon)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r \rho \vee \varepsilon)}{\partial r} = \frac{\partial}{\partial x} \left[\left(\mu + \frac{\mu_t}{\sigma_{\varepsilon}} \right) \frac{\partial \varepsilon}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \left(\mu + \frac{\mu_t}{\sigma_{\varepsilon}} \right) \frac{\partial \varepsilon}{\partial r} \right]$$
(11)
$$- C_{\varepsilon 1} P_k \frac{\varepsilon}{k} - C_{\varepsilon 2} \rho \frac{\varepsilon^2}{k} + C_{\varepsilon 3} \Gamma \frac{\varepsilon^2}{k}$$

และ

$$\frac{\partial(\rho U\gamma)}{\partial x} + \frac{1}{r} \frac{\partial(r\rho V\gamma)}{\partial r} = \frac{\partial}{\partial x} \left[(1-\gamma) \left(\mu + \frac{\mu_{i}}{\sigma_{\gamma}} \right) \frac{\partial\gamma}{\partial x} \right] + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r(1-\gamma) \left(\mu + \frac{\mu_{i}}{\sigma_{\gamma}} \right) \frac{\partial\gamma}{\partial r} \right] + s_{\gamma}$$
(12)

เมื่อ

$$S_{\gamma} = C_{\gamma 1} \gamma \left(1 - \gamma\right) \frac{P_{k}}{\gamma} + C_{\gamma 2} \rho \frac{k^{2}}{\varepsilon} \left[\left(\frac{\partial \gamma}{\partial x}\right)^{2} + \left(\frac{\partial \gamma}{\partial r}\right)^{2} \right] - C_{\gamma 3} \rho \gamma \left(1 - \gamma\right) \frac{\varepsilon}{k} \Gamma \quad (13)$$

$$\Gamma = \left(\kappa^{25} / \varepsilon \right) U_{i} / \left(U_{k} U_{k} \right)^{\gamma 2} \left(\frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}} \right) \left(\frac{\partial \gamma}{\partial x_{j}} \right)$$
(14)

$$\mu_{t} = \rho C_{\mu} \left\{ 1 + C_{\mu\gamma} \frac{k^{3}}{\varepsilon^{2}} \left(\frac{1 - \gamma}{\gamma^{3}} \right) \left[\left(\frac{\partial \gamma}{\partial x} \right)^{2} + \left(\frac{\partial \gamma}{\partial r} \right)^{2} \right] \right\} \frac{k^{2}}{\varepsilon}$$
(15)

และค่าคงที่ต่าง ๆ ในแบบจำลอง k-ε-γ มีค่าดังต่อไปนี้

$$\sigma_{k} = 1.0, \quad \sigma_{\varepsilon} = 1.3, \quad \sigma_{\gamma} = 1.0,$$

$$C_{\varepsilon_{1}} = 1.35, \quad C_{\varepsilon_{2}} = 1.80, \quad C_{\varepsilon_{3}} = 0.10,$$

$$C_{\gamma_{1}} = 1.60, \quad C_{\gamma_{2}} = 0.15, \quad C_{\gamma_{3}} = 0.16,$$

$$C_{\mu} = 0.09, \quad C_{\mu\gamma} = 0.10$$

จากสมการสำหรับการใหลแบบปั่นป่วนในแบบจำลองความ ปั่นป่วนทั้ง 2 แบบจำลอง สามารถเขียนให้อยู่ในรูปแบบสมการ Transport ทั่วไปของตัวแปร Ø (ซึ่งแทนค่าลักษณะของการไหล U, V, k, ɛ และ Ŋ ได้ดังนี้

$$\frac{\partial}{\partial x}(\rho \upsilon \phi) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r}(r \rho \upsilon \phi) = \frac{\partial}{\partial x} \left(\Gamma_{\phi} \frac{\partial \phi}{\partial x} \right) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \Gamma_{\phi} \frac{\partial \phi}{\partial r} \right) + S_{\phi}$$
(16)

เมื่อ _Гูคือ Diffusion coefficient และ S_gคือ Source term สำหรับ การคำนวณจะใช้ระเบียบวิธีไฟในต์วอลุมร่วมกับ Non-uniform staggered grid โดยเริ่มจากการดิสครีไทซ์สมการของตัวแปรต่าง ๆ ที่ จัดอยู่ในรูปแบบสมการ (16) ซึ่งเป็นสมการเชิงอนุพันธ์ย่อยโดยทำการ อินทิเกรตตลอดทั้งปริมาตรควบคุมเพื่อเปลี่ยนรูปแบบของสมการ Transport ดังกล่าวมาเป็นสมการพีซคณิตในรูปแบบทั่วไปดังนี้

$$a_{\scriptscriptstyle P}\phi_{\scriptscriptstyle P} = a_{\scriptscriptstyle N}\phi_{\scriptscriptstyle N} + a_{\scriptscriptstyle S}\phi_{\scriptscriptstyle S} + a_{\scriptscriptstyle E}\phi_{\scriptscriptstyle E} + a_{\scriptscriptstyle W}\phi_{\scriptscriptstyle W} + S_{\phi} \tag{17}$$

ซึ่งค่าสัมประสิทธิ์ a_p, a_n, a_s, a_e และ a_wในสมการ (17) ได้มาจาก การประมาณค่าพจน์ของการแพร่กระจายด้วย Central differencing scheme และพจน์การพาด้วย Hybrid scheme [11] สำหรับการแก้ ระบบสมการพืชคณิตนี้ จะใช้วิธี TDMA ร่วมกับการใช้ลำดับขั้นตอนวิธี SIMPLE [12] ในการคำนวณความเร็วและความดัน เพื่อให้ค่าของ ความเร็วที่คำนวณได้จากสมการโมเมนตัมนั้นมีความสอดคล้องกับสม การความต่อเนื่อง

3. ลักษณะของปัญหา



รูปที่ 1 โดเมนของปัญหาการไหลแบบปั่นป่วนของ Confined coflow jet

จากที่ได้กล่าวมาข้างต้น ในงานวิจัยจะทำการศึกษาลักษณะของ การไหลของเจ็ตแบบปั้นป่วนในบริเวณจำกัดขอบเขต โดยใช้แบบ จำลองความปั้นป่วน 2 แบบจำลอง คือ แบบจำลอง Standard *k-E* และ *k-E-Y* โดยแยกพิจารณาออกเป็น 2 กรณี คือ กรณีที่ $R_2/R_1 = 3$ (Re = 3.88×10^5) และ $R_2/R_1 = 6$ (Re = 7.76×10^5) เมื่อกำหนดให้ $U_1/U_2 = 10$ และ Re = $\rho U_1 D_2 / \mu$

ในที่นี้จะสมมติว่าของไหลเป็นอากาศที่มีความหนาแน่น hoเท่ากับ 1.19 kg/m 3 และมีความหนืดสัมบรณ์ μ เท่ากับ 1.84x10 5 N.s/m 2 ้สำหรับเงื่อนไขขอบ จะกำหนดให้ความเร็วที่ทางเข้าเป็นแบบสม่ำเสมอ และใช้เงื่อนไขขอบแบบสมมาตรที่บริเวณกึ่งกลางท่อ รวมทั้งทดสอบ ความเป็น Grid-independent ของการคำนวณกับกริดที่แตกต่างกันสาม ขนาด สำหรับแบบจำลองความปั้นป่วน Standard *k-ɛ* รูปที่ 2 แสดง ผลการคำนวณของความเร็วและ Turbulent shear stress ที่ตำแหน่ง $x = 10R_2$ สำหรับ $R_2/R_1 = 3$ จากการใช้จำนวนกริดที่แตกต่างกันสาม ขนาดคือ 62×32.102×72 และ 122×97 จากกราฟจะเห็นว่าผลที่ ู้ได้จากการใช้กริดขนาด 102×72 และ122×97 มีความใกล้เคียงกัน มากจึงเลือกใช้กริดขนาด 102×72 ในการคำนวณ สำหรับการ ทดสอบความเป็น Grid-independent ของผลลัพธ์ในกรณีที่ R_2/R_1 = 6 ก็ใช้วิธีแบบเดียวกันในการคำนวณ (ไม่ได้แสดงรูปในที่นี้) ซึ่งจาก ้จำนวนกริดสามขนาดคือ 62×42,102×82 และ 122×102 พบว่า กริดขนาด 102×82 ให้ผลลัพธ์ที่มีลักษณะ Grid-independent แล้ว (สำหรับในกรณีที่ใช้แบบจำลองความปั้นป่วน k-ε-γ ผลของการทดสอบ ในเรื่อง Grid-independent มีความคล้ายคลึงกันกับในกรณีของแบบ ้จำลองความปั่นป่วน Standard *k-ɛ* จึงไม่ได้แสดงรูปในที่นี้ ซึ่งได้เลือก ใช้กริดขนาด 102imes72 สำหรับกรณีที่ R_2/R_1 = 3 และใช้กริดขนาด 102×82 สำหรับกรณีที่ R₂/R₁ = 6)





(b)

ร**ูปที่ 2** การเปรียบเทียบผลการคำนวณที่ตำแหน่ง x = 10R₂ ที่ได้ จากการใช้จำนวนกริดที่แตกต่างกันสามขนาดในกรณีที่ R₂/R₁ = 3 (a) การกระจายตัวของความเร็ว (b) Turbulent shear stress

4. ผลการคำนวณ

ลักษณะการกระจายตัวของความเร็วที่ได้จากการคำนวณโดยใช้ แบบจำลองความปั่นป่วน Standard *k-ɛ* และ *k-ɛ-* γ ในกรณี $R_2/R_1 = 3$ ที่ตำแหน่ง $x = 4R_2/3$, $x = 16R_2/3$ และ $x = 40R_2/3$ ถูกนำไปเปรียบ เทียบกับผลการทดลองของ Razinsky and Brighton [8] ดังแสดงในรูป ที่ 3 สำหรับค่าอัตราส่วนขนาด $R_2/R_1 = 3$ และความเร็ว $U_1/U_2 = 10$ พบว่าการไหลของ Confined coflow jet เกิดการไหลหมุนวน ซึ่งช่วง บริเวณก่อนที่จะเกิดการไหลหมุนวนและช่วงหลังการเกิดการไหลหมุน วน (ช่วงที่กำลังพัฒนาเป็น Fully developed flow) ที่ตำแหน่ง x = $4R_2/3$ และ $x = 40R_2/3$ พบว่าผลการคำนวณที่ได้นั้นมีความสอดคล้อง กันดีกับผลการทดลอง แต่ในช่วงบริเวณที่เกิดการไหลหมุนวน เช่น ที่ ตำแหน่ง $x = 16R_2/3$ ผลการคำนวณที่ได้จากแบบจำลองความปั่นป่วน ทั้ง 2 แบบจำลอง ยังไม่มีความถูกต้องเท่าที่ควร









ร**ูปที่ 5** ลักษณะการกระจายตัวของค่า Axial turbulence intensity กรณี *R*₂/*R*₁ = 3 (a) ที่ตำแหน่ง x = 2*R*₂/3 (b) ที่ตำแหน่ง x = 30*R*₂

เมื่อเพิ่มอัตราส่วนขนาด R₂/R₁ = 3 มาเป็น R₂/R₁ = 6 จะพบว่า ปริมาณการไหลหมุนวนจะน้อยลง ทำให้ผลการคำนวณลักษณะการ กระจายตัวของความเร็วที่ได้นั้นมีความสอดคล้องกับผลการทดลองดี ขึ้น อย่างไรก็ตามจะสังเกตได้ว่าความเร็วที่ได้จากการคำนวณก็ยังไม่ แสดงผลของ Adverse pressure gradient ที่เกิดขึ้นที่ตำแหน่งนี้ ดัง แสดงในรูปที่ 4 ส่วนในรูปที่ 5 และ 6 แสดงลักษณะการกระจายตัวของ ค่า Axial turbulence intensity และ Turbulent shear stress สำหรับ กรณี R₂/R₁ = 3 ซึ่งเมื่อเปรียบเทียบกับผลการทดลอง จะพบว่าแบบ จำลองความปั่นป่วนทั้ง 2 แบบจำลอง ให้ผลการคำนวณที่ไม่ดีนัก แม้ ว่าผลลัพธ์ที่ได้จะมีแนวโน้มในทางเดียวกันกับผลการทดลองก็ตาม ทั้งนี้ ความผิดพลาดอาจเกิดมาจากหลายสาเหตุ อาทิเช่น ความคลาดเคลื่อน ที่มาจากการใช้ Wall function ตรงบริเวณการไหลหมุนวน หรืออาจเกิด มาจากการที่ประมาณพจน์ของ Turbulent stress ด้วย Boussinesq's approximation ที่ไม่ได้รวมผลของการเกิด Vorticity เข้าไป เป็นต้น



(b) ร**ูปที่ 6** ลักษณะการกระจายตัวของค่า Turbulent shear stress intensity กรณี *R*₂/*R*₁ = 3 (a) ที่ตำแหน่ง *x* = 10*R*₂ (b) ที่ตำแหน่ง *x* = 30*R*₂

0.4

0.6

08

1.0

0.2

0.0

5. สรุปผล

จากการใช้แบบจำลองความปั่นป่วน Standard *k-E* และ *k-E-γ* ใน การทำนายลักษณะของเจ็ตแบบปั่นป่วนในบริเวณจำกัดขอบเขตนั้น พบว่าผลที่ได้จากการคำนวณโดยใช้แบบจำลองทั้งสองนี้ไม่มีความแตก ต่างกันมากนัก ซึ่งผลลัพธ์ที่ได้จากแบบจำลองทั้งสองนี้มีความสอด คล้องกันดีกับผลการทดลองในเรื่องของลักษณะการกระจายความเร็ว แต่สำหรับในส่วนของ Axial turbulence intensity และ Turbulent shear stress นั้นผลการคำนวณที่ได้ ยังไม่มีความถูกต้องเท่าที่ควรเมื่อ เปรียบเทียบกับผลการทดลอง

6. กิตติกรรมประกาศ

งานวิจัยนี้ได้รับการสนับสนุนจากสำนักงานกองทุนสนับสนุนการ วิจัย (สกว.) โดยผ่านทางทุนเมธีวิจัยอาวุโสสำหรับศาสตราจารย์ ดร. ปราโมทย์ เดซะอำไพ

เอกสารอ้างอิง

 Rajaratnam, N., (1976), "Turbulent Jets," Elsevier Scientific Publishing Company, New York.

[2] Antonia, R. A., and Bilger, R. W., (1973), "An Experimental Investigation of an Axisymmetric Jet in a Co-flowing Air Stream," *J. Fluid Mech.*, Vol. 61, pp. 805-822.

[3] Razinsky, E., and Brighton, J. A., (1972), "A Theoretical Model for Nonseparated Mixing of a Confined Jet," *J. Basic Eng.*, Series D, Vol. 93, No. 3, pp. 551-558.

 [4] Zhu, J., and Shih, T. H., (1994), "Computation of Confined Coflow Jets with 3 Turbulence Models," *Int. J. Numer. Meth. Fluids*, Vol. 19, pp. 939-956.

[5] Zhu, J., and Shih, T. H., (1994), "A Numerical Study of Confined Turbulence Jets," *J. Fluids Eng.*, Vol. 116, pp. 702-706.

[6] Wang, Y. Q., and Derksen, R. W., (1999), "Prediction of Developing Turbulent Pipe Flow by Modified k-ε-γ Model," AIAA Journal, Vol. 37, No. 2, pp. 268-270.

[7] Putivisutisak, S., (2002), "A Computer Programme for Solving General Engineering Flows," Mech. Eng. Dept., Chulalongkorn University, Report No. 165-Mechanical-2543.

[8] Razinsky, E., and Brighton, J. A., (1971), "Confined Jet Mixing for Nonseparated Conditions," *J. Basic Eng.*, Series D, Vol. 93, No. 3, pp. 333-349.

[9] Launder, B. E., and Spalding, D. B., (1974), "The Numerical Computation of Turbulent Flows," *Comp. Meth. App. Mech. Eng.*, Vol. 3, pp. 269-289.

[10] Dewan, A. and Arakeri, J. H., (2000), "Use of k-ε-γ Model to Predict Intermittency in Turbulent Boundary-Layers," J. Fluids Eng., Vol. 122, pp. 542-546.

[11] Versteeg, H. K. and Malalasekera, W., (1995), "An Introduction to Computational Fluid Dynamics: The Finite Volume Method," Longman Scientific & Technical, London.

[12] Patankar, S. V., (1980), "Numerical Heat Transfer and Fluid Flow," Hemishpere Publishing Corporation, New York.