

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาลักษณะการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยของเจ็ดร่อนหนึ่งและสองลำแบบเรียงแถวในท่อที่ไม่มีและมีการไหลแบบหมุนกวน โดยได้ศึกษาผลของจำนวนเจ็ด (เจ็ดหนึ่งตัวและเจ็ดสองตัวแบบเรียงแถว) ผลของระยะห่างระหว่างเจ็ดสองตัว ($0.5r_{effd}$ และ $1.0r_{effd}$, โดยที่ r_{eff} คืออัตราส่วนความเร็วประสิทธิภาพ และ d คือขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางภายในเจ็ด) และผลของการไหลแบบหมุนกวนของกระแสมวล (ความเร็วในการหมุนกวนแทนด้วย Swirl ratio, Sr , มีค่าเท่ากับ 0 และ 1.8) ต่อคุณลักษณะการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยบนระนาบหน้าตัดขวางด้านท้ายการไหลของเจ็ด ที่อัตราส่วนความเร็วประสิทธิภาพที่ 6.0 อัตราส่วนโดยมวลของที่ 2.55 และอัตราส่วนความหนาแน่นของที่ 0.83 การเปรียบเทียบการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยบนระนาบหน้าตัดขวางด้านท้ายการไหลของเจ็ดใช้พารามิเตอร์สามแบบในการแสดงระยะทางคือ r_{effd} , D , และ S -scale (โดยที่ D คือขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางภายในของท่อกระแสมวล และ S คือระยะห่างระหว่างเจ็ดสองตัว)

จากผลการทดลองแสดงให้เห็นถึงกรณีที่ดีที่สุดของกรณีเจ็ดสองตัว (กรณีระยะห่างระหว่างเจ็ดสองตัวเท่ากับ $1.0r_{effd}$) ใช้ระยะทางเพื่อให้ได้ลักษณะการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยในหน้าตัดมีความสม่ำเสมออยู่ภายใน $\pm 10\%$ ของอนุภาคน้ำยส่วนเกินที่ปากเจ็ดสั้นกว่ากรณีเจ็ดหนึ่งตัวเป็นระยะ 50% สำหรับกรณีที่กระแสมวลไม่มีการไหลแบบหมุนกวน และสั้นกว่า 30% สำหรับกรณีที่กระแสมวลมีการไหลแบบหมุนกวน เมื่อพิจารณาถึงผลของระยะห่างระหว่างเจ็ดในกรณีเจ็ดสองตัว สำหรับกรณีที่กระแสมวลไม่มีการไหลแบบหมุนกวน พบว่ากรณีที่ระยะห่างระหว่างเจ็ดสองตัว $0.5r_{effd}$ ต้องการระยะทางที่สั้นกว่าประมาณ 10% แต่สำหรับกรณีที่กระแสมวลมีการไหลแบบหมุนกวนจะใช้ระยะทางที่เท่ากัน นอกจากนี้เมื่อพิจารณาถึงผลของการหมุนกวนของกระแสมวล ที่อยู่ในช่วงของตัวแปรที่ได้ศึกษา พบว่าการไหลแบบหมุนกวนมีผลให้ระยะทางที่ใช้ลดลงอย่างน้อยประมาณ 50%

นอกจากนี้เมื่อพิจารณาจากการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยพบว่า สามารถเหนี่ยวนำให้การไหลแบบหมุนกวนในท่อได้ที่ระยะทางหลังจากตำแหน่งที่เจ็ดเจ็ด โดยเฉพาะอย่างยิ่งจากลักษณะการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยในกรณีเจ็ดสองตัวในท่อที่ไม่มีการไหลแบบหมุนกวน โดยแสดงถึงลักษณะการไหลแบบหมุนกวนที่มีลักษณะเป็นสองกลุ่มโดยมีทิศทางตรงข้ามกันตลอดพื้นที่หน้าตัดการไหลในท่อ โดยที่การไหลแบบหมุนกวนน่าจะเกิดจากการเปลี่ยนโมเมนตัมของเจ็ดที่เกิดจากการชนกันของเจ็ดกับผนังด้านบน นอกจากนี้ได้อธิบายรายละเอียดของการกระจายตัวของอนุภาคน้ำยในแต่ละกรณี

The temperature distributions downstream of one- and two in-line heated jets injected into non-swirling and swirling pipe flows are investigated. In particular, the effects of a number of jets (one and two in-line), the distance between the two jets ($0.5r_{eff}d$ and $1.0r_{eff}d$, where r_{eff} is the effective velocity ratio and d is the inner diameter of the jet), and the swirl of crossflow (Swirl ratio, Sr , of 0 and 1.8) on the characteristics of temperature distribution in the cross planes downstream of the jets are investigated. The experiments are conducted at fixed effective velocity ratio at 6.0, mass flow ratio at 2.55, and density ratio at 0.83. The temperature distributions in the cross planes downstream of the jets are compared in three downstream scaled-distances: $r_{eff}d$ -, D -, and S -scale, where D is the diameter of the pipe and S is the distance between the two jets.

The results show that the slowest case of two jets ($1.0r_{eff}d$ separation) reaches uniform temperature within $\pm 10\%$ of the excess temperature at the jet exit at a downstream distance 50% shorter than that of the case of one jet for the case of non-swirling pipe, and 30% shorter for the case of swirling pipe flow. In addition, comparison for the separation distance between the cases of two jets indicates that, for the case of non-swirling pipe flow, the case of $0.5r_{eff}d$ separation generally requires roughly 10% shorter distance than the case of $1.0r_{eff}d$ separation while, for the case of swirling pipe flow, the two cases requires approximately the same distance. As for the effect of swirl, within the range of parameters in this study, swirl has an effect of reducing the required distance towards uniformity by at approximately 50%.

In addition, the temperature distribution indicates that swirl can be induced in the pipe flow downstream of jet injection. Specifically, from the temperature distribution downstream of the case of two jets in non-swirling flow, it can be inferred that there exists swirl with two counter-rotating cells over the cross section of the pipe. The generation of swirl is attributed to the change in the momentum of the jets as a result of the impact of the jets and the opposite pipe wall. Details of the temperature distribution in each case are discussed.