



บทนำ

เนื่องจากเป็นที่ยอมรับกันว่าในเวลานี้ยังไม่มีผู้ใดสามารถเข้าใจกลศาสตร์ของเม็คของแข็ง
ขณะที่ไหลอย่างแท้จริง เพราะมีการศึกษาเกี่ยวกับการไหลของเม็คของแข็งน้อยมาก ถึงแม้ว่าจะ
มีงานที่เกี่ยวข้องกับเรื่องนี้ อย่างมากมายในอุตสาหกรรม

ตลอดระยะเวลา 50 ปีที่ผ่านมา ได้มีผู้พยายามสร้างสูตรสำเร็จเพื่อใช้คำนวณหาอัตรา
มวลการไหลของเม็คของแข็งผ่านรูกลมของท่อทรงกระบอกและกรวยแต่ยังไม่มีสูตรใดเป็นที่ยอมรับ
กันแน่นอน จนกระทั่งในปี ค.ศ. 1961 เบเวอร์ลู (Beverloo)⁽¹⁾ ได้สร้างสูตรซึ่ง
เป็นที่เชื่อถือของคนทั่วไป ในปี ค.ศ. 1973 เดวิดสันและเนคเคอร์แมน (Davidson and
Nedderman)⁽²⁾ สามารถสร้างทฤษฎีเพื่ออธิบายความสัมพันธ์ของสูตรของเบเวอร์ลูที่กล่าว
ว่า $W \propto D_0^{5/2}$ ได้สำเร็จ นอกจากนั้นเดวิดสันและเนคเคอร์แมนยังสามารถแสดงให้เห็น
ว่าความสูงของเม็คของแข็งทั้งหมดที่ถูกรวบรวมอยู่ภายในภาชนะไม่มีอิทธิพลต่ออัตราการไหล

ขณะที่ขนาดของเม็คของแข็งเล็กลง อิทธิพลของความดันที่กระทำคือเม็คของแข็งในทิศ
ทางที่ตรงกันข้ามกับแรงโน้มถ่วงของโลกจะมีความมากขึ้น ดังนั้นอัตราการไหลของเม็คของแข็ง
จะมีค่าน้อยลง สปินค์ (Spink)⁽³⁾ ได้ศึกษาถึงอิทธิพลของขนาดของเม็คของแข็งที่
มีต่ออัตราการไหล บิงแฮมและไวคอฟ (Bingham and Wikoff)⁽⁴⁾ วัดอัตราการไหล
การไหลของทรายแห้งที่ไหลผ่านท่อกลวงที่มีขนาดเล็ก และพบว่าอัตราการไหลมีค่าเพิ่มขึ้น
เมื่อท่อมีความยาวมากขึ้น ริชาร์ด (Richards)⁽⁵⁾ ได้ค้นพบผลของการทดลองที่เหมือน
กัน ปรากฏการณ์อันนี้ไม่ต้องสงสัยเลยว่าเกิดจากอิทธิพลของลม และอิทธิพลของอากาศที่อยู่
ระหว่างเม็คของแข็ง

นอกจากการศึกษาเรื่องอัตราการไหลแล้ว ยังมีผู้พยายามศึกษาปรากฏการณ์ขณะที่
เม็คของแข็งเกิดการไหล บราวน์และฮอกส์เลย์ (Brown and Hawksley)⁽⁶⁾ พบ

ว่าขณะที่เม็คของแข็งไหลออกจากถังที่มี 2 มิติ จะมีอาณาเขตที่มีการไหลแตกต่างกันอยู่ 5
 อาณาเขต ระกับนบนของเม็คของแข็งที่อยู่ภายในถัง จะไม่เคลื่อนที่จนกว่าช่องว่างระหว่างเม็ค
 ของแข็งทั้งหมดที่ถูกบรรจุอยู่ในถังมีมากพอ บราวน์และริชาร์ค (Brown and Richards) (7)
 ได้ศึกษาช่องว่างระหว่างเม็คของแข็งขณะที่เกิดการไหลคล้ายภาพถ่ายและพบว่ามีช่องว่างระหว่าง
 เม็คของแข็งเกิดขึ้นรอบรูทางออก (empty annulus) นอกจากนี้ยังได้ทำการทดลอง
 หาค่าแห่งของแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ (free-fall arch) ซึ่งอยู่ใกล้
 กับรูทางออก แนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระคือพื้นที่ที่เม็คของแข็งเริ่มจะตกอย่างอิสระ ภาย
 ใต้อิทธิพลของแรงโน้มถ่วงของโลกแต่เพียงประการเดียว บราวน์ (Brown) (8) ได้
 สร้างทฤษฎีพลังงานที่น้อยที่สุดเพื่อพิสูจน์ว่าแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระนี้มีอยู่จริง เพอร์รี
 และแฮนเคย์ (Perry and Handley) (9) ได้ทำการทดลองวัดความดันของเม็คของแข็ง
 ขณะที่ไหลออกจากถังและพบว่าอาณาเขตที่มีความดันต่ำที่สุดจะอยู่ที่ตำแหน่งต่ำกว่าแนวความโค้งแห่ง
 การตกอย่างอิสระเล็กน้อย ความหนาแน่นขณะไหลของเม็คของแข็งมีค่าต่ำที่สุดที่บริเวณที่อยู่เหนือ
 แนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ กล่าวคือเม็คของแข็งมีช่องว่างระหว่างกันมากที่สุดที่บริเวณรูทางออก
 หัวข้อต่อไปจะกล่าวถึงสภาวะของเม็คของแข็งที่อยู่ในภาชนะ สมการของเจเนเสน
 ซึ่งเป็สมการที่พิสูจน์ว่าความสูงของเม็คของแข็งทั้งหมดที่ บรรจุอยู่ในท่อทรงกระบอกไม่มี
 อิทธิพลต่อความดันของเม็คของแข็ง ทฤษฎีพลังงานที่น้อยที่สุดของบราวน์ซึ่งเป็นทฤษฎีที่พิสูจน์ว่า
 อัตรามวลความเร่งมีอิทธิพลต่ออัตราการไหลของเม็คของแข็งที่อยู่บริเวณรูทางออก สมการของ
 เบเวอร์ลู้งเป็นสมการสำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเม็คของแข็งผ่านรูกลมของท่อทรงกระบอก
 ทฤษฎีนาฬิกาทรายสำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเม็คของแข็งผ่านรูกลมของกรวย

1.1 สภาวะของเม็คของแข็งที่อยู่ในภาชนะ

เนื่องจาก เม็คของแข็งและของเหลวมีคุณสมบัติที่แตกต่างกัน ปรากฏการณ์ที่เห็นได้
 ชัดคือกรณีที่เราเทเม็คของแข็งลงบนโต๊ะ เม็คของแข็งสามารถคงตัวอยู่บนโต๊ะได้เพราะเม็คของแข็ง
 มีแรงเฉือนและแรงความเค้นดึง เป็นคุณสมบัติประจำตัว เม็คของแข็งจึงอยู่ในสภาวะสมดุลย์ได้
 แม้ว่าจะมีแรงภายนอกกระทำต่อมัน แต่ของเหลวไม่มีคุณสมบัติอันนี้ ดังนั้นเมื่อเราเทของเหลวลง

บนโต๊ะของเหลว ไม่สามารถคงตัวอยู่บนโต๊ะได้ ของเหลวจึงแผ่ขยายไปตามพื้นผิวของโต๊ะ
 เมื่อเรานำบรรจุเม็ทของแข็งลงในภาชนะ แล้วเปิดที่ก้นภาชนะเพื่อให้เม็ทของแข็ง
 ไหลออกมา เม็ทของแข็งจะเริ่มไหลออกมาได้ก็ต่อเมื่อมันสามารถเอาชนะแรงเฉื่อยที่มีความมาก
 ที่สุด และแรงเกาะกันของเม็ทของแข็ง.

เราสามารถอธิบายสภาวะขณะที่เม็ทของแข็งเริ่มจะไหลออกมาด้วยกฎของการแตก
 หักของมอร์-คูลอมบ์ (Mohr-Coulomb's failure Criterion)
 ซึ่งกล่าวไว้ดังนี้คือ

$$\tau = \sigma \tan \phi + c_0 \quad (1.1.1)$$

โดย τ = ความเค้นเฉือนที่มีความมากที่สุดของเม็ทของแข็ง ก่อนที่เม็ทของแข็ง
 ไหล

σ = ความเค้นตรง

ϕ = มุมแห่งความเสียดทานภายในของเม็ทของแข็ง

c_0 = ค่าคงที่ของแรงเกาะกันระหว่างเม็ทของแข็ง

จากแผนภูมิของวงกลมมอร์ รูป(2.1.1) สมการ (2.1.1) แสดงเส้นที่สัมผัส
 วงกลมของมอร์และตัดแกนของความเค้นเฉือนที่จุด c_0 ความลาดของเส้นคือ $\tan \phi$

c_0 มีความมากขึ้นเมื่อเม็ทของแข็งมีขนาดเล็กถึง แรงตึงผิว แรงแวนเดอร์วาล์ว และ
 แรงดึงดูดไฟฟ้าสถิตย์ ต่างมีอิทธิพลต่อ c_0

เราสามารถวัดค่าของ c_0 โดยใช้วิธีสปลิตเพลตเทส (split plate test)
 เม็ทของแข็งที่ใช้ในการศึกษาคือเม็ทที่ซึ่งมีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางประมาณ 0.2-0.4 ซม.
 และผิวของเม็ทที่ซึ่งมีความมัน c_0 ที่วัดได้มีค่าเป็นศูนย์⁽¹⁰⁾ ทั้งนี้เม็ทที่ซึ่งจะเป็นเม็ท
 ของแข็งที่ไม่มีแรงเกาะกันระหว่างเม็ทของแข็ง (cohesionless material)

จากสมการ (1.1.1) เราได้สูตรว่า

$$\tau = \sigma \tan \phi \quad (1.1.2)$$

สูตรนี้ทำให้เราสามารถคำนวณหาค่า ϕ ซึ่งเป็นค่ามุมแห่งความเสียดทานภายใน
บทที่ 3 จะกล่าวถึงการทดลองหาค่า ϕ

เราสามารถใช้สมการ (1.1.2) สำหรับกรณีที่มีเมล็ดพืชเริ่มจะไหลแต่เมื่อเมล็ดพืช
ไหลแล้ว เราจะพบปัญหาในการเลือก ϕ เป็นค่าของมุมแห่งความเสียดทานภายใน สาเหตุ
เพราะ ϕ มีค่าเปลี่ยนแปลงไปตามความเครียดและช่องว่างขณะไหล (flowing voidage)⁽¹¹⁾
ถ้าความหนาแน่นขณะไหล (flowing density) ρ_f มีค่าเปลี่ยนแปลง
ต่าง ๆ ในภาชนะที่บรรจุเมล็ดพืช ϕ จะมีค่าเปลี่ยนแปลงตามตำแหน่งต่าง ๆ ในภาชนะนั้นด้วย
เนื่องจากยังไม่มีผู้ใดสามารถหาความสัมพันธ์ที่แน่นอนระหว่างค่าของ ρ_f กับตำแหน่งต่าง ๆ
ของเมล็ดพืชที่อยู่ในภาชนะได้ ดังนั้นเพื่อความสะดวกในการคำนวณ เราจึงสมมติให้ ρ_f และ
 ϕ มีค่าคงที่ จากผลของการทดลองที่จะกล่าวถึงในบทที่ 3 เราพบว่า ρ_f เฉลี่ยมีค่าคงที่ ถึง
แม้ว่า ρ_f ที่ตำแหน่งต่าง ๆ ในภาชนะ จะมีค่าไม่คงที่ก็ตาม

จากหัวข้อ 1.2 ทำให้เรารู้ว่า เมื่อเราบรรจุเมล็ดพืชลงในท่อทรงกระบอกความสูง
ของเมล็ดพืชทั้งหมดที่ บรรจุอยู่ภายในท่อ ไม่มีอิทธิพลต่อความดันของเมล็ดพืช สาเหตุที่เป็นเช่นนี้
เพราะผนังของท่อรับน้ำหนักทั้งหมดของเมล็ดพืชเอาไว้⁽¹²⁾ (passive state)

แต่เมื่อเราบรรจุของเหลวลงในท่อความดันของของเหลวมีค่ามากหรือน้อย แปรตาม
ความสูงของของเหลวที่บรรจุอยู่ภายในท่อ

มีผู้ทำการทดลองวัดความเร็วในสองมิติของเมล็ดพืชโดยใช้ท่อสี่เหลี่ยมที่มีความแคบน้อย
มากเมื่อเทียบกับความกว้าง⁽¹³⁾ จากผลของการทดลองของเขาทำให้เรารู้ว่าความเร็วของ
เมล็ดพืชที่คงที่อยู่ในบริเวณที่มีความสูงของระดับเมล็ดพืชในท่อสี่เหลี่ยมมากกว่าสองเท่าของความ
กว้างของท่อสี่เหลี่ยม

สาเหตุที่เป็นเช่นนี้เพราะเมล็ดพืชบางส่วนที่ค้างอยู่บริเวณใกล้ ๆ กับรูทางออกทำให้เกิดเป็นอาณาเขต
ที่เมล็ดพืชหยุดนิ่ง (stagnant zone) (รูป 1.1.2) อาณาเขตนี้ทำให้การ
ไหลของเมล็ดพืชประกอบด้วยความเร็วในแนวราบและความเร่ง

ในกรณีของของเหลว ความเร็วของของเหลวขณะที่ไหลออกจากท่อสี่เหลี่ยมจะเปลี่ยน

ไปหาความสูงของท่อ คำนวณความสัมพันธ์ซึ่งเราอธิบายได้ด้วย Bernoulli's equation
ดังนี้คือ

$$\Delta \frac{1}{2} \langle \bar{v}^2 \rangle + g\Delta h + \frac{1}{\rho}(\Delta P) = 0$$

$$\frac{1}{2}(\bar{v}_1^2 - \bar{v}_2^2) + g(h_1 - h_2) = 0$$

$$v_2 = \sqrt{2gh_1}$$

- โดย v_1 v_2 คือความเร็วของของเหลวที่ระดับบนสุดและที่รูของท่อตามลำดับ
- h_1 h_2 คือความสูงของของเหลวที่ระดับบนสุดและที่รูของท่อตามลำดับ
- P_1 P_2 คือความดันของของเหลวที่ระดับบนสุดและที่รูของท่อตามลำดับ
- P_1 และ P_2 มีค่าเท่ากับความดันของบรรยากาศ
- g คือ ความเร่งเนื่องจากแรงโน้มถ่วงของโลก
- ρ คือ ความหนาแน่นของน้ำ

จากที่กล่าวมาข้างต้นเราสรุปได้ว่า เราไม่สามารถนำกฎเกณฑ์ต่าง ๆ ของของเหลว
ทั้งในกรณีนี้ ของเหลวอยู่ในสภาวะหยุดนิ่ง หรือกำลังไหล มาอธิบายปรากฏการณ์ของของแข็ง
ได้เลย

1.2 สมการของเจนเซนสำหรับคำนวณหาความถี่ของเม็คของแข็งที่อยู่ในท่อทรงกระบอก

ในปี 1895 เจนเซน (Janssen) ⁽¹²⁾ ได้ทำการสร้างสมการสำหรับ
คำนวณหาความถี่ของเม็คของแข็งที่อยู่ภายในท่อทรงกระบอก โดยพิจารณาท่อทรงกระบอกใน
รูป 1.2.1 ดังนี้คือ

ณ. ตำแหน่ง X พิจารณาปริมาตรของเม็คของแข็งทั้งหมดที่อยู่ในท่อที่มีความหนา
 Δx และมีพื้นที่ $A = \pi r^2 / 4$

แรงดันในแนวตั้งที่กระทำต่อพื้นผิวของปริมาตรอันนี้คือ

$$\pi T^2 P_v / 4$$

โดย T คือ เส้นผ่าศูนย์กลางภายในของท่อทรงกระบอก.

P_v คือ แรงแห่งความดัน (แรงดันต่อตารางพื้นที่) ในแนวตั้ง ที่กระทำต่อพื้นผิวของปริมาตรอันนี้ แรงแห่งความดันนี้มีค่าคงที่ตลอดพื้นที่ในแนวราบ

ถ้าแรงแห่งความดันในแนวตั้ง มีค่ามากขึ้นตามความลึก แรงดันขึ้นในแนวตั้งที่กระทำต่อพื้นผิวของปริมาตรอันนี้คือ

$$\pi T^2 (P_v + \Delta P_v) / 4$$

ดังนั้นแรงลัพธ์จะเป็นแรงดันขึ้นในแนวตั้งและมีค่าเท่ากับ

$$\pi T^2 (\Delta P_v) / 4$$

ให้ P_h เป็นแรงแห่งความดันในแนวราบที่เมื่อกของแข็งกระทำต่อผนังและ U_w เป็นสัมประสิทธิ์แห่งความเสียดทานที่ผนัง

เนื่องจากเมื่อกของแข็งอยู่ในสภาวะที่กำลังจะไหลลง ดังนั้นแรงเสียดทานจะกระทำต่อขอบในทิศทางขึ้น และมีค่าดังนี้คือ

$$\pi T \Delta X U_w P_h$$

น้ำหนักของปริมาตรที่เรากำลังพิจารณา คือ

$$\pi T^2 \Delta X \rho_b / 4$$

โดย ρ_b คือความหนาแน่นปรากฏ สมมุติให้ ρ_b มีค่าคงที่ตลอด

ความลึกของท่อทรงกระบอก

เนื่องจากปริมาตรอันนี้อยู่ในสภาวะสมดุล จึงสร้างสมการได้ดังนี้คือ

$$T \Delta P_v + 4 U_w P_h \Delta X = T \rho_b \Delta X$$

เจนเสนสมมุติว่า P_h แปรเป็นสัดส่วนตาม P_v และ P_h มีค่าน้อยกว่า

P_v ดังนั้น

$$P_h = K P_v$$

โดย K คือค่าคงที่ที่ไม่แปรตามความลึก

จะได้สูตรว่า

$$\frac{dP_v}{dX} + \frac{4U_w K_o P_v}{T} = \rho_b$$

$$\frac{d P_v e^{(4U_w K_o/T)X}}{dX} = \rho_b e^{(4U_w K_o/T)X}$$

อินทิเกรต

$$P_v e^{(4U_w K_o/T)X} = \frac{T \rho_b e^{(4U_w K_o/T)X}}{4U_w K_o} + A$$

ก. สมมติว่ามีน้ำหนักกระทำส่วนบนสุดของเม็ทของแข็งที่อยู่ภายในท่อทรงกระบอก
กึ่งนั้น แรงแห่งความดันที่ตำแหน่ง $X = 0$ คือ P_{v0} A ซึ่งเป็นค่าคงที่ จะมีค่าคงที่ต่อไปนี้

$$P_{v0} - T \rho_b / (4U_w K_o) = A$$

$$P_v = \frac{\rho_b T}{4U_w K_o} (1 - e^{-(4U_w K_o/T)X}) + P_{v0} e^{-(4U_w K_o/T)X} \quad (1.2.1)$$

ข. สมมติว่าไม่มีน้ำหนักกระทำที่ตำแหน่ง $X = 0$ กึ่งนั้น P_{v0} จะมีค่า
เป็น ศูนย์; เนื่องจาก

$$e^{-qX} = (1 - qX + \dots)$$

ถ้า X มีค่าน้อย กึ่งนั้น

$$e^{-qX} = (1 - qX)$$

จากสมการ (1.1.1) จะได้ว่า

$$P_v \simeq \rho_b X \quad (1.2.2)$$

กรณีนี้เป็นกรณีเดียวกับของของเหลว

แต่ถ้า X มีค่ามาก จากสมการ(1.2.1) จะได้ว่า

$$P_v \approx T \rho_b / (4 U_w K_0) \quad (1.2.3)$$

กรณีนี้เป็นกรณีที่ความสูงไม่มีอิทธิพลต่อความดัน

รูป(1.2.2) แสดงกราฟของ P_v และ X

สมการเหล่านี้มีรากฐานมาจากสมมุติฐาน 4 ข้อคือ

1. P_v มีค่าคงที่ตลอดกระนาบในแนวราบ
2. $K_0 = P_h / P_v$ K_0 เป็นค่าคงที่ และค่าของ K_0 ไม่แปรตามความลึกของท่อทรงกระบอก
3. ค่าของ ρ_b คงที่ และค่าของ ρ_b ไม่แปรตามความลึก
4. เมื่อกองแข็งอยู่ในสภาวะเริ่มจะไหล

ถ้าท่อทรงกระบอกมีความลึกมากพอ ความดันของเมื่อกองแข็งทั้งหมดที่บรรจุอยู่ในท่อจะมีค่าเป็น $T \rho_b / (4 U_w K_0)$ และความดันจะไม่แปรตามความลึกของท่อ สาเหตุที่ความลึกของเมื่อกองแข็งทั้งหมดที่ถูกบรรจุอยู่ในท่อทรงกระบอกไม่มีอิทธิพลต่อความดันของเมื่อกองแข็งเพราะผนังของท่อทรงกระบอกรับน้ำหนักของเมื่อกองแข็งทั้งหมดเอาไว้ (passive state)

กรณีที่ $P_{vo} \neq 0$ อิทธิพลของ P_{vo} จะหนักไปด้านที่มีความลึกมากพอ ถ้าสมมุติให้ P_{vo} เกิดขึ้นจากน้ำหนักที่กดลงมาของเมื่อกองแข็งที่อยู่ในท่อทรงกระบอก ที่อยู่เหนือขึ้นไปจากระดับ $X = 0$ (รูป 1.2.1)

จากสมการ(1.2.1) จะพบว่าน้ำหนักที่กดอยู่ที่ระดับ $X = 0$ จะทำให้ความดันมีค่าเพิ่มขึ้น ความดันส่วนที่เพิ่มขึ้นมีค่าเท่ากับ

$$P_{vo} e^{- (4 U_w K_0 / T) X}$$

ที่ $X = 4T$ จะได้ว่า

$$P_{vo} e^{- (16 U_w K_0)}$$

ค่า K_0 และ U_w อยู่ในพิสัย $0 < X \leq 4T$

เนื่องจากเม็คของแข็งส่วนใหญ่เช่น ขาวสาดี ขาวโทค ซีเมนต์ และก้อนกรวด

$$(14)$$

มีค่า $U_w K_0$ ประมาณ 0.10-0.22

ดังนั้นค่าของ $e^{-(16 U_w K_0)}$ จึงน้อยมาก ($e^{-3} = 0.05$, $e^{-4} = 0.02$)

กล่าวคือน้ำหนักที่ตกอยู่ที่ระดับ $X = 0$ ไม่มีอิทธิพลต่อความดันของเม็คของแข็ง

ที่ถูกรรจอยู่ภายในท่อทรงกระบอกถ้า $X \approx 4T$

1.3 ทฤษฎีพลังงานที่น้อยที่สุด (Minimum energy theorem)

ในปี ค.ศ. 1961 บราวน์⁽⁸⁾ ได้สร้างทฤษฎีเพื่อพิสูจน์ว่า อัตรามวลความเร่ง (mass acceleration) มีอิทธิพลต่อเม็คของแข็งที่อยู่บริเวณรูทางออก เม็คของแข็งจะไหลออกมาอย่างอิสระ (freely falling) ขณะที่เม็คของแข็งเคลื่อนที่มาถึงรูทางออก นั่นคือเม็คของแข็งจะตกผ่านรูทางออกด้วยอิทธิพลของแรงโน้มถ่วงของโลก

ถึงแม้ว่าการเคลื่อนที่ของเม็คของแข็งผ่านรูของท่อทรงกระบอกจะเป็นเรื่องสลับซับซ้อน แต่อัตรามวลการไหลของมันก็คงที่ บราวน์สามารถหาอัตรามวลการไหลเฉลี่ยได้โดยพิจารณาจากลำท่อ (รูป 1.3.1) ที่มีความหนาแน่น ρ_b กรัม/ซ.ม.³ ดังนี้

จากหลักที่ถือว่าสิ่งต่าง ๆ ในโลกไม่มีการสูญหายไป (conservation)

ดังนั้น จำนวนเม็คของเม็คของแข็งที่ตำแหน่งที่ 1 และ 2 ของลำท่อ จะมีค่าคงที่

ที่การเคลื่อนที่ที่ดังที่

$$N_1 dS_1 = N_2 dS_2 \quad (1.3.1)$$

โดย $N =$ จำนวนเม็คต่อหนึ่งหน่วยพื้นที่ ในหนึ่งหน่วยเวลา

$S =$ พื้นที่ ที่ตั้งฉากกับทิศทางของการไหลของเม็คของแข็งที่อยู่ในลำท่อ

ถ้า $v =$ ความเร็วที่ทิศทางตั้งฉากกับพื้นที่ dS

$m =$ น้ำหนักของเม็คของแข็งหนึ่งเม็ค โดยสมมุติว่าเม็คของแข็งแต่ละเม็คมีน้ำหนักเท่ากัน

$$\rho_b v = mN \quad (1.3.2)$$

ให้ลำท่อที่มีปริมาตร dV_0 จะเห็นว่างานที่กระทำคือเม็ทของแข็งคือแรงความเค้นที่กระทำบนพื้นผิวของปริมาตร dV_0 เนื่องจากความสูงไม่มีอิทธิพลต่ออัตรามวลการไหล (4, 15, 16, 17, 18, 19) ดังนั้นงานที่กระทำบนพื้นที่ dS_1 และ dS_2 จึงมีค่าน้อยมาก อาจมีค่าเป็นศูนย์ เม็ทของแข็งจะใช้พลังงานส่วนใหญ่ไปในการชนกัน การหมุนตัว และความเสียดทานของเม็ทของแข็งที่อยู่ในลำท่อที่มีปริมาตร dV_0 บรวานอ้างว่า พลังงานต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร E จะมีค่าลดลงในทิศทางของการไหลไปตามลำท่อ ให้ EdV_0 คือผลบวกของพลังงานจลน์และพลังงานศักย์ พิจารณาที่ตำแหน่ง R, θ ของลำท่อจะพบว่า

$$2EdV_0 = \rho_b dV_0 (v^2 + 2Rg \cos \theta)$$

$$2E = \rho_b (v^2 + 2Rg \cos \theta) \quad (1.3.3)$$

(เนื่องจากเม็ทของแข็งที่อยู่ต่ำกว่า แนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ (free-fall arch) จะตกอย่างอิสระโดยปราศจากการชนกันระหว่างเม็ทของแข็งที่อยู่ในแนวราบเดียวกัน ความเค้นในแนวรัศมีของเม็ทของแข็งที่อยู่เหนือแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ นี้จะมีค่าไม่มาก⁽⁷⁾ การที่บรวานอ้างว่า พลังงานมีค่าลดลงในทิศทางของการไหล จึงยังคงใช้ได้อย่างน้อยที่สุดในบริเวณที่อยู่เหนือแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระขึ้นมาเล็กน้อย นั่นคือ แรงเกาะระหว่างกันของเม็ทของแข็ง (กรณีเม็ทของแข็งเป็นเม็ทของแข็งที่มีแรงเกาะระหว่างกัน) จะหมดไปเมื่อเม็ทของแข็งเคลื่อนที่มาถึงบริเวณนี้)

เนื่องจากทิศทางของการไหลที่อยู่เหนือแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระเป็นทิศทางของการไหลในแนวรัศมี (รูป 1.3.2) พื้นที่ dS ตั้งฉากกับรัศมี R ที่มุม θ พื้นที่ dS นั้นจะมีค่าลดลงเมื่อ R มีค่าเข้าใกล้ศูนย์ (รูป 1.3.1)

เนื่องจาก $dS \propto R$

จากสมการ (1.3.1) และ (1.3.2) จะได้ว่า

$$v = \frac{\lambda(\theta)}{R} \quad (1.3.4)$$

$\lambda(\theta)$ คือค่าคงที่ที่มีค่าเปลี่ยนแปลงไปตามค่าของ θ

สมมติให้ ρ_b มีค่าคงที่เมื่อ $-\beta \leq \theta \leq \beta$

จากสมการ (1.3.3) จะได้ความสัมพันธ์ดังนี้คือ

$$\frac{2dE}{dR} = \rho_b \left(\frac{dv}{dR} + 2g \cos \theta \frac{dR}{dR} \right)$$

$$\frac{dE}{dR} = \frac{1}{2} \rho_b \left(-\frac{4}{5} \frac{\lambda^2(\theta)}{R} + 2g \cos \theta \right)$$

ที่ตำแหน่ง $R = R_m$ E จะมีค่าคงที่ และมีค่าเท่ากับ E_m

$$\frac{dE_m}{dR} = 0$$

ดังนั้น $R_m^5 = 2 \lambda^2(\theta) / (g \cos \theta)$ (1.3.5)

แทนสมการ (1.3.5) ลงในสมการ (1.3.3) เมื่อ $E = E_m$ จะได้ความสัมพันธ์ว่า

$$2E_m = \frac{5}{2} \rho_b g R_m \cos \theta$$
 (1.3.6)

เมื่อกองแข็งจะใช้พลังงานในการไหลน้อยที่สุด ที่พื้นที่ R_m, θ เนื่องจาก E มีค่าคงที่ ในทิศทางของการไหลไปตามลำห่อ ดังนั้น พื้นที่ R_m, θ ต้องอยู่ต่ำกว่าหรือตำแหน่งเดียวกับพื้นที่ของแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ (free-fall arch) แต่เราสามารถพิสูจน์ได้ว่าพื้นที่ R_m, θ และพื้นที่ของแนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ อยู่ตำแหน่งเดียวกัน

ให้ f เป็นความเร่งในแนวรัศมีและมีค่าดังนี้คือ

$$f = -v \frac{dv}{dR}$$
 (1.3.7)

จากสมการ (1.3.4) จะได้ความสัมพันธ์ว่า

$$f = 2 \lambda^2(\theta) / R^5$$
 (1.3.8)

โดย f มีค่าเพิ่มขึ้นขณะที่ R มีค่าลดลง

ที่พื้นที่ R_m, θ จะได้ความสัมพันธ์ดังนี้คือ (ใช้สมการ (1.3.5))

$$f_m = g \cos \theta$$
 (1.3.9)

f_m คือความเร่งในแนวรัศมีของการตกอย่างอิสระภายใต้แรงโน้มถ่วงของโลก

ที่ตำแหน่ง R_m, θ

E มีค่าลดลง และมีค่าน้อยที่สุดที่แนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระ นั่นคือ แนวความโค้งแห่งการตกอย่างอิสระนี้มีอยู่จริง

1.4 สมการของเบเวอริอุสสำหรับคำนวณหาอัตราการไหล

ในปี 1961 เบเวอริอุส⁽¹⁾ ได้สร้างสมการสำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเมล็ดพืชผ่านรูของท่อทรงกระบอก โดยใช้รูกกลมที่มีเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.20-1.50 และ 0.50-3.00 ซม. สำหรับท่อที่มีเส้นผ่าศูนย์กลาง 5.0, 10.0 ซม. ตามลำดับ นอกจากนั้นเบเวอริอุสได้ทำการทดลองเปลี่ยนรูปร่างของรูเป็นรูสี่เหลี่ยมคางหมู รูสี่เหลี่ยมผืนผ้า รูกกลม และรูสามเหลี่ยม โดยใช้ท่อที่มีเส้นผ่าศูนย์กลาง 15.0 ซม.

จากผลของการทดลองเบเวอริอุสพบว่า

1. เส้นผ่าศูนย์กลางของท่อไม่มีอิทธิพลต่ออัตราการไหล
2. ความสูงของเมล็ดพืชทั้งหมดที่บรรจุอยู่ในท่อทรงกระบอก ($H = 0-30$ ซม.) ไม่มีอิทธิพลต่ออัตราการไหล
3. เส้นผ่าศูนย์กลางของเมล็ดพืชมีอิทธิพลต่ออัตราการไหลน้อยมาก
4. สำหรับรูที่มีพื้นที่เท่ากัน อัตราการไหลจะลดลงในกรณีต่อไปนี้คือรูกลม รูสี่เหลี่ยมคางหมู รูสี่เหลี่ยมผืนผ้า รูสามเหลี่ยม
5. ขณะที่เมล็ดพืชไหลผ่านรู D_0 ของวงแหวนที่เกิดขึ้นรอบรู ทำให้เส้นผ่าศูนย์กลางของรูที่เมล็ดพืชใช้ไปในการไหลผ่านจริง ๆ คือ $(D_0 - K_L)$

K_L มีค่ามากหรือน้อยแปรตามค่าของเส้นผ่าศูนย์กลางของเมล็ดพืช d ดังนั้น $K_L = kd$
เบเวอริอุสสรุปผลของการทดลองไว้ว่า

$$W = f((D_0 - K_L), g, \rho_b) \quad (1.4.1)$$

โดย $W =$ อัตราการไหล

$g =$ ความเร่งเนื่องจากแรงโน้มถ่วงของโลก

$d =$ เส้นผ่าศูนย์กลางของเมล็ดพืช

$k =$ ค่าคงที่ของช่องว่างวงแหวน

$\rho_b =$ ความหนาแน่นของเมล็ดพืชทั้งหมดที่อยู่ในท่อ

จากความสัมพันธ์ของสมการ (1.4.1) จะได้ว่า

$$\left(\frac{M}{t}\right) = L^a \left(\frac{M}{L^3}\right)^b \left(\frac{L}{t}\right)^c \quad (1.4.2)$$

โดย L = ความยาว M = มวล
 t = เวลา

$$\text{และ } a = 5/2 \quad b = 1 \quad c = 1/2$$

ดังนั้น สูตรสำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเมือกพืชผ่านรูกลมคือ

$$W = C \rho_b^{1/2} (D_o - kd)^{5/2} \quad (1.4.3)$$

โดย C = ค่าคงที่

จากผลการทดลองกับเมือกพืชที่มีลักษณะค่อนข้างกลม มี $\rho_b = 0.57-0.71$ กรัม/ซ.ม.³
 มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.16-0.30 ซม.

เบเวอรูลูพบว่า

$$C = 0.58$$

$$k = 1.40$$

อย่างไรก็ตามความสัมพันธ์ที่น่าสนใจสำหรับสูตรของเบเวอรูลูคือ

$$W \propto (D_o - kd)^{5/2} \quad (1.4.4)$$

1.5 ทฤษฎีนาฬิกาทราย

ในปี 1973 เควิดสันและเนดเดอร์แมน (Davidson and Nedderman) ⁽²⁾

ได้สร้างทฤษฎีสำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเมือกของแข็งผ่านรูของกรวย เมือกของแข็ง
 ที่ใช้เป็นเมือกของแข็งที่ไม่มีแรงเกาะระหว่างกัน (cohesionless material)
 เมือกของแข็งไหลออกจากกรวยภายใต้แรงโน้มถ่วงของโลก

ทฤษฎีนี้มีรากฐานมาจากหลักเกณฑ์ดังนี้คือ

1. รูป 1.5.1 แสดงภาคตัดขวางของกรวยที่มีมุม α โดย $\alpha \ll \pi/2$

2. รูของกรวยอยู่ที่รัศมี r_0 เมือกของแข็งที่อยู่ส่วนบนสุดของกรวยจะไหลอย่างอิสระให้
 รัศมีบนสุดของเมือกของแข็งอยู่ที่ตำแหน่ง r_1

- 3. มนังของกรวยเรียบ คึงนั้นความเค้นเฉือนที่มณังของกรวยจึงมีค่าเป็นศูนย์
- 4. เมืคของแข็งที่กำล้งไหลมีค่านุมแห่งความเสียดทานภายในคงที่
- 5. เมืคของแข็งมีขนาดเล็กลงว่ทางออกมาก (ขนาดของรูทางออกมีค่าเท่ากับ $2r_0 \sin \alpha$)

ในการวิเคราะห์ ต้องมีข้อสมมุติ 2 ข้อคือ

- 1. เมืคของแข็งเคลื่อนที่อยู๋ในแนวรัศมี (r) นั่นคือเมืคของแข็งทุกเมืคเคลื่อนที่เข้าสู่จุด O
- 2. ความเค้นในแนวรัศมี σ_{r_0} และ σ_{r_1} มีค่าเป็นศูนย์ที่ r_0 และ r_1 ตามลำดับ

จากหลักเกณฑ์และข้อสมมุติที่กำหนดขึ้นคังกล่าวแล้ว จะนำไปสู่ทฤษฎีนาฬิกาทราย
ทฤษฎีนี้ใช้สำหรับคำนวณหาอัตราการไหลของเมืคของแข็งซึ่งไม่มีแรงเกาะระหว่างกัน

เนื่องจากมีผู้ได้ ทำการวัดอัตราการไหลของเมืคของแข็ง และได้แสดงความสัมพันธ์ของสูตรไว้คังนี้คือ (1)

$$W = C P_b g^{1/2} (D_0 - kd)^{5/2} \tag{1.5.1}$$

- โดย D_0 = เส้นผ่าศูนย์กลางของรู
- P_b = ความหนาแน่นเฉลี่ยของเมืคของแข็งทั้งหมดที่บรรจุอยู่ภายในภาชนะ
- g = ความเร่งเนื่องจากแรงโน้มถ่วงของโลก
- d = เส้นผ่าศูนย์กลางของเมืคของแข็ง
- C, k = ค่าคงที่

C เป็นค่าคงที่ แต่จะมีค่านามากหรือน้อยแปรตามนุมของกรวย และนุมแห่งความเสียดทานภายใน

เมื่อ $d \ll D_0$ $W \propto D_0^{5/2}$ ความสัมพันธ์ นี้สามารถอธิบายได้โดยใช้ทฤษฎีพลังงานที่น้อยที่สุดของบราวน์⁽⁸⁾ เนื่องจากอัตราการไหลความเร่งมีอิทธิพลต่อเมืคของแข็งที่อยู่บริเวณ D_0 คึงนั้นเมืคของแข็งจึงตกอย่างอิสระขณะที่มันผ่านรู ทฤษฎีนาฬิกาทรายจะใช้ความสัมพันธ์ของ $W \propto D_0^{5/2}$ คึงยเหตุอันเดียวกัน เหมมของอัตราการไหลความเร่งจะปรากฏอยู่ในสมการของการเคลื่อนที่ของเมืคของแข็งบริเวณรู ส่วนเมืคของแข็งทั้งหลายที่อยู่ในบริเวณเหนือรูขึ้นไปมาก ๆ จะอยู่ในสภาวะหยุดนิ่งอย่างสมคูลย์ (static equilibrium)

ขณะที่เมืคของแข็งเคลื่อนที่อยู๋ภายในกรวย ความเร็วของเมืคของแข็งเป็นความเร็ว

ในแนวรัศมี r (รูป 1.5.1) ⁽²⁰⁾ มุม θ ไม่มีอิทธิพลต่ออัตราเวลาการไหล ดังนั้นจึงสมมุติ
 ใ้ว่า อัตราความเครียดเฉือน (shear strain rate) $\dot{\gamma}_{re}$ มีค่าเป็นศูนย์
 ความเค้นเฉือน τ_{re} มีค่าเป็นศูนย์ด้วย ความจริงที่เห็นได้ชัด คือ τ_{re} มีค่าเป็น
 ศูนย์ที่ $\theta = 0$ และ α สาเหตุเพราะแกนของความเหมือน (axis of
 symmetry) อยู่ที่ $\theta = 0$ และผนังของกรวยซึ่งเป็นผนังเรียบอยู่ที่ $\theta = \alpha$
 ψ คือมุมรอบแกนของความเหมือน (axis of symmetry) เนื่องจาก
 มีการเคลื่อนที่ที่เหมือนกันรอบแกนของความเหมือน ดังนั้น $\tau_{r\psi} = \tau_{\theta\psi} = 0$
 เนื่องจาก $\tau_{re} = \tau_{r\psi} = \tau_{\theta\psi} = 0$ ดังนั้น $\delta_r, \delta_\theta, \delta_\psi$ เป็นความเค้น
 หลัก

เนื่องจากผนังของกรวยเอียงเข้าสู่จุด O ⁰⁰⁵⁴¹⁵ เมื่อกำลังเฉือนที่เข้าสู่จุด O
 (passive type) ดังนั้น δ_r คือ ความเค้นหลักที่มีค่าต่ำ δ_ψ และ δ_θ
 คือ ความเค้นหลักที่มีค่าสูง

$$\delta_\psi = \delta_\theta = K\delta_r \quad (1.5.2)$$

โดย $K = (1 + \sin\phi) / (1 - \sin\phi) \quad (1.5.3)$

ϕ = มุมแห่งความเสียดทานภายในของเมื่อกของแข็งซึ่งไม่มีแรงเกาะระหว่าง
 กัน (cohesionless material)

เมื่อกของแข็งส่วนใหญ่มีค่า $\phi \approx 30^\circ$ ค่า $K \approx 3$

สมมุติว่า เมื่อกของแข็งเคลื่อนที่โดยมีความหนาแน่นเฉลี่ยขณะไหลคงที่ ρ_f

$$v = \frac{V}{2} = \frac{W}{2\pi\rho_f r^2 (1 - \cos\alpha)} \quad (1.5.4)$$

โดย W = อัตราเวลาการไหล

v = ความเร็วในแนวรัศมี r (รูป 1.5.1)

V = อัตราส่วนที่แปรตามค่าของอัตราปริมาตรการไหล V มีค่าคงที่ที่พิจารณา

การเคลื่อนที่ในแนวรัศมีของเมื่อกของแข็ง จะให้ความสัมพันธ์ว่า

$$\rho_f v \frac{\partial v}{\partial r} = -\frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} (r^2 \delta_r) + \frac{\delta_\theta + \delta_\psi}{r} - \rho_f g \cos\theta \quad (1.5.5)$$

เนื่องจากสมมติให้ θ มีค่าน้อยมาก ดังนั้นค่า δ_θ จึงไม่แปรไปตามค่าของมุม θ จากที่กล่าวมาแล้วจะพบว่า $\tau_{r\theta} = \tau_{r\psi} = \tau_{\psi\theta} = 0$ นั่นคือ ความเค้นตรงทั้งฉาก $\delta_r \delta_\theta$ และ δ_ψ มีค่าแปรไปตามค่าของ r แต่เพียงประการเดียว

$$\delta_\theta = \delta_\psi = \delta_1 = f(r)$$

$$\delta_r = \delta_2 = f(r)$$

$$\delta_1 = K\delta_2 = f(r) \quad (1.5.6)$$

เนื่องจาก θ มีค่าน้อย ค่า $\cos\theta \simeq 1$

จากสมการ (1.5.4) (1.5.5) และ (1.5.6) จะได้ว่า

$$2\rho_f \frac{V}{r^5} = \frac{d\delta_2}{dr} - 2(K-1)\frac{\delta_2}{r} + \rho_f g \quad (1.5.7)$$

$$2\rho_f V \frac{(-3-2K)}{r} = \frac{d}{dr}(\delta_2 r^{(2-2K)}) + \rho_f g r^{(2-2K)} \quad (1.5.8)$$

จากการอินทิเกรต จะได้ว่า

$$\frac{-\rho_f V}{(1+K)} r^{(2-2K)} = \delta_2 r^{(2-2K)} + \frac{\rho_f g r^{(3-2K)}}{(3-2K)} + A \quad (1.5.9)$$

เราพิจารณาเฉพาะกรณีของเม็ทของแข็ง ซึ่งมีค่า $K > 1.5$

สมมติว่า เม็ทของแข็งตกอย่างอิสระที่ $r = r_0$ ดังนั้น $\delta_2 = 0$

เนื่องจากไม่มีน้ำหนักอื่นกระทำคือเม็ทของแข็งที่ $r = r_1$ ดังนั้น $\delta_2 = 0$

จากสมการ (1.5.9) จะได้ว่า

$$V^2 = \left(\frac{1+K}{2K-3} \right) gr_0^5 \left(\frac{1-y}{1-y} \right)^{(3-2K)/(-2-2K)} \quad (1.5.10)$$

$$V^2 = f^2(y, K) gr_0^5$$

เมื่อของแข็งส่วนใหญ่ มีค่า $K \approx 3$ และที่ y มีค่ามาก จากสมการ (1.5.10) จะพบว่า

$$V^2 = \left(\frac{1+K}{2K-3} \right) gr_0^5$$

$$V = \sqrt{gr_0^5 \left(\frac{1+K}{2K-3} \right)} \quad (1.5.11)$$

จากสมการ (1.5.4) จะได้ว่า

$$V = \frac{W}{2\pi r_f (1-\cos\alpha)} = r_0^{5/2} \sqrt{g \left(\frac{1+K}{2K-3} \right)}$$

$$W = 2\pi r_f (1-\cos\alpha) r_0^{5/2} \sqrt{g \left(\frac{1+K}{2K-3} \right)} \quad (1.5.12)$$

เนื่องจาก

$$(1-\cos\alpha) \approx \frac{1}{2} \sin^2\alpha \quad \text{เมื่อ } \alpha \ll \pi/2$$

และ

$$D_0 = 2r_0 \sin\alpha$$

$$\text{กึ่งนั้น } W = \frac{\pi P_s D_o^{5/2}}{4 \sin \alpha^{1/2}} \sqrt{\frac{(1+K)g}{2(2K-3)}} \quad (1.5.13)$$

สมการ (1.5.13) จะเป็นสมการเดียวกับสมการ (1.5.1) เมื่อ $k = 0$

อย่างไรก็ตามเมื่อเควิกสันและเนคเทอร์แมน นำสูตรนี้ไปใช้ในการคำนวณหาอัตรา-
มวลการไหล แล้วนำไปเปรียบเทียบกับอัตรามวลการไหลที่ได้จากการทดลองโดยตรง ปรากฏว่า
อัตรามวลการไหลที่คำนวณได้มีค่าผิดไปจากผลที่ได้จากการทดลองประมาณ 50 %

กล่าวคือ สูตรนี้ไม่สามารถนำไปใช้คำนวณหาอัตรามวลการไหลที่แท้จริงได้. สาเหตุ
อาจเป็นเพราะสมมุติฐานที่ผิดจากความเป็นจริงบางประการ อย่างไรก็ตาม ความสัมพันธ์ที่
นำเสนอสำหรับทฤษฎีนาฬิกาทรายคือ

$$W \propto D_o^{5/2} / (\sin \alpha)^{1/2} \quad (1.5.14)$$

จากผลของการทดลองที่จะกล่าวถึงในบทที่ 5 เราพบว่าเราสามารถนำ (1.5.14) ไปใช้
ได้ผลดีกับข้อมูลที่ได้จากการทดลอง แม้ว่าสมการ (1.5.13) จะให้ผลการคำนวณที่ผิดไปจาก
การทดลองมากมายก็ตาม