

COMPUTATIONAL NUCLEAR THERMAL HYDRAULICS

Cho, Hyoung Kyu

Department of Nuclear Engineering Seoul National University





TWO-FLUID MODEL: CONSTITUTIVE RELATIONS

Nuclear Thermal-hydraulics

열유체 분야

원자로 열수력학 Nuclear Thermal-hydraulics

- 원자로 운전 조건: 고온, 고압 (150 bars, 325°C)
- 사고 조건 (ex: 대형 냉각재 상실사고) ⇒ 수십 초 만에 대기압으로 감소 ⇒ **상 변화 (phase change)**: 핵연료봉 온도 증가 ⇒ 안전계통 가동: 고온 핵연료봉과 비상냉각 간 **2상 유동 열전달 (two-phase flow)**
- 2상 유동 ⇒ 상 변화, 고온, 고압, 대형 배관
- 2상 유동 해석 기술 ⇒ 원자로 안전성 평가의 핵심 기술





원자로 안전해석 기술 Nuclear Reactor Safety Analysis

- 사고 시 열수력 거동 예측을 통한 안전성 입증
- 2-유체 모델 (Two-fluid model)
 - ⇒ 각 상에 대한 N.S. 방정식 사용
 - \Rightarrow 계면전달항 (interfacial transfer terms)
 - ⇒ 실험을 통한 경험적 모델링에 의존
- 원자로 안전해석
 - ⇒ 원자로 전체의 과도 2상 유동 해석
 - ⇒ 1차원 해석: 보수성이 검증된 생성항 모델
 - ⇒ 방대한 V&V
 - ⇒ 2상 유동 CFD 활용 증가, 적용 한계



	NRS problem	Maturity of present CFD tools
1	DNB, dry out and CHF investigations	M
2	Subcooled boiling	М
3	Two-phase pressurized thermal shock	M
4	Direct contact condensation: steam discharge in a pool	Μ
5	Pool heat exchangers: thermal stratification and mixing problems	Н
6	Corrosion Erosion deposition	L
7	Containment thermal-hydraulics	Н
8	Two-phase flow in valves, safety valves	L
9	ECC bypass and downcomer penetration during refill	L
10	Two phase flow features in BWR cores	М
11	Atmospheric transport of aerosols outside containment	М
12	DBA reflooding	М
13	Reflooding of a debris bed	L
14	Steam generator tube vibration	L
15	Upper plenum injection	L
16	Local 3-D effects in singular geometries	L
17	Phase distribution in inlet and outlet headers of steam generators	L
18	Condensation induced waterhammer	L
19	Components with complex geometry	L
20	Pipe Flow with Cavitation	M
21	External reactor pressure vessel cooling	M
22	Behaviour of gas-liquid interfaces	M
23	Two-phase pump behaviour	L
24	Pipe Break-In vessel mechanical load	M
25	Specific features in Passive reactors	M















- NURESIM Project: basis towards the target with first significant possibilities
- NURISP: consolidation + extension
- NURENEXT: confirmation + rationalization + further extension

□ 원자로 내 2상 유동 해석의 어려움

• 혼합체 모델, 2-유체 모델 (mixture model, two-fluid model)

⇔ Interface tracking method (VOF, Level set)

• 2-유체 모델: 각 상에 대한 N.S. 방정식 사용

3차원 2유체 모델: 2 + 6 + 2

생성항을 위한 다양한 모델이 요구됨 ⇒ 실험에 의존

- □ 원자로 내 2상 유동 해석의 어려움
 - 수치 불안정성
 - ✓ 상간의 밀도차이: 1580 배 (대기압)
 - ✓ 급격한 압력 변화: 150 기압 → 대기압 (30초)
 - 계면 면적 (interfacial area)
 - ✔ 유동 조건에 따라 계면 형상 변화
 - ✓ 계면면적 수송 방정식: 기포 유동으로 적용이 제한됨.





생성항:계면면적 × 구동력



- □ 원자로 내 2상 유동 해석의 어려움
 - 벽면 비등
 - ✓ 가열벽 표면 특성의 효과
 - 단위 면적당 기포 생성 지점 (nucleation site density)
 - ✓ 기포 경계층 내의 기포 거동의 효과
 - 기포 이탈 직경 (bubble departure diameter)
 - 기포 이탈 빈도 (bubble frequency)
 - ✔ 유로 형상의 효과
 - 수평 평판형 가열면
 - 수평 원형 가열면
 - 수직 가열면
 - 가열면 방향의 효과









- □ 원자로 내 2상 유동 해석 연구 방향
 - 형상의 복잡성 극복

✓ 다중스케일 열수력 해석 (Multi-scale TH analysis)

• 적용성 확장

✓ 모델 개발 및 검증이 수직 배관에 집중됨 (원자로 노심 모사)
 ✓ 피동 계통 및 신규 안전기기 개발로 인한 적용성 확장 필요
 ✓ 대형 배관에 대한 적용성 확장 필요: 고온관, 강수부 등

- 생성항의 정확도 향상
 - ✓ 범용성 확보의 어려움
 - ✓ 필요한 조건 및 형상에 대한 실험을 통해 생성항의 정확도 향상
 - ✓ Interface tracking method를 활용한 생성항 모델 개발

□ 2-유체 모델 생성항 모델

- 계면 형상 모델 (Interface topology)
- 계면 면적 수송 방정식 (IAT: Interface area transport equation)
- 계면 비견인력 (Interfacial non-drag forces)
- 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)
- 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

- □ 계면 형상 모델 (Interface topology)
 - BWR
 - ✓ 기포유동 \Rightarrow 슬러그유동 \Rightarrow 환상유동 (annular flow)
 - ✓ 다양한 유동 양식 예측을 위한 계면 형상 모델 필요
 - CFD-BWR (ANL)
 - ✔ STAR-CD 기반 BWR 해석 모듈
 - ✓ Local inter-phase surface topology maps
 - 기포, 액적, 분리유동 경계면

 $\checkmark\,$ Interface recognition method \Leftrightarrow interface tracking method

- 계면 형상 천이 조건
 ✓ 기포율 (α) 및 기포율 구배 (∇α)기반
- 계면 형상에 따른 구성방정식
 - ✓ 계면면적/계면마찰계수
 - ✓ 계면열전달계수/ 계면비견인력 모델





0 0

Mist

□ 계면 형상 모델 (Interface topology)

• V&V: 수직 배관, 상향 물-증기 유동

✔ 단열 조건 (포화 온도)

• 수평 배관, 가열 조건, 대형 배관 등의 적용성 검증 필요



□ 계면 형상 모델 (Interface topology)





□ 2-유체 모델 생성항 모델

- 계면 형상 모델 (Interface topology)
- 계면 면적 수송 방정식 (IAT: Interface area transport equation)
- 계면 비견인력 (Interfacial non-drag forces)
- 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)
- 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

□ 계면 면적 수송 방정식

- IAC (Interfacial Area Concentration)
 - ✓ 계면 면적 밀도, 단위 체적 당 계면 면적
 - ✓ 계면 전달항 ~ (IAC) X (구동력)
 - ✓ 경험적 상관식/ 수송방정식
- IATE (Interfacial Area Transport Equation)



$$\frac{\partial a_i}{\partial t} + \nabla \cdot \left(a_i V_g\right) = \frac{2}{3} \frac{a_i}{\alpha \rho_g} \left[\Gamma_{ig} - \alpha \frac{d \rho_g}{dt} \right] + \frac{36\pi}{3} \left(\frac{\alpha}{a_i}\right)^2 \left(\varphi_n^{CO} + \varphi_n^{BK}\right) + \pi d_{Bw}^2 \varphi_n^{NUC}$$

$a_{i} = \frac{A_{i}}{UnitVolume} = \frac{A_{i}}{V_{g}/\alpha} = \frac{6\alpha}{d_{sm}}$

□ 계면 면적 수송 방정식

- 생성항
 - ✓ 기포 병합 (coalescence), 기포 파열 (break-up), 벽면 비등 (nucleation)

$$\frac{\partial a_i}{\partial t} + \nabla \cdot \left(a_i V_g\right) = \frac{2}{3} \frac{a_i}{\alpha \rho_g} \left[\Gamma_{ig} - \alpha \frac{d \rho_g}{dt} \right] + \frac{36\pi}{3} \left(\frac{\alpha}{a_i}\right)^2 \left(\varphi_n^{CO} + \varphi_n^{BK}\right) + \pi d_{Bw}^2 \varphi_n^{NUC}$$

O Bubble Coalescence

- Random Collision
- Wake Entrainment



O Bubble Break-up

- Turbulence eddy impact
- Shearing off



$$\pi d_{Bw}^2 \varphi_n^{NUC}$$
$$\varphi_n^{NUC} = \frac{n \cdot f \cdot A_H}{V}$$

Bubble departure diameter Active nucleation site density Bubble departure frequency

□ 계면 면적 수송 방정식

- 생성항
 - ✓ 기포 병합 (coalescence), 기포 파열 (break-up), 벽면 비등 (nucleation)

$$\frac{\partial a_i}{\partial t} + \nabla \cdot \left(a_i V_g\right) = \frac{2}{3} \frac{a_i}{\alpha \rho_g} \left[\Gamma_{ig} - \alpha \frac{d \rho_g}{dt} \right] + \frac{36\pi}{3} \left(\frac{\alpha}{a_i}\right)^2 \left(\varphi_n^{CO} + \varphi_n^{BK}\right) + \pi d_{Bw}^2 \varphi_n^{NUC}$$

$$\phi_{RC} = -\frac{1}{3\psi} \left(\frac{\alpha_g}{a_i}\right)^2 f_{RC} n_b \lambda_c$$

[Collision Frequency] X [Number] X [Coalescence Efficiency]

$$\phi_{WE} = -\frac{1}{3\psi} \left(\frac{\alpha_g}{a_i}\right)^2 f_{WE} n_b \lambda_c$$

[Collision Frequency] X [Number] X [Coalescence Efficiency]

- □ 계면 면적 수송 방정식
 - 생성항
 - ✓ 기포 병합 (coalescence), 기포 파열 (break-up), 벽면 비등 (nucleation)

$$\frac{\partial a_i}{\partial t} + \nabla \cdot \left(a_i V_g\right) = \frac{2}{3} \frac{a_i}{\alpha \rho_g} \left[\Gamma_{ig} - \alpha \frac{d \rho_g}{dt} \right] + \frac{36\pi}{3} \left(\frac{\alpha}{a_i}\right)^2 \left(\varphi_n^{CO} + \varphi_n^{BK}\right) + \pi d_{Bw}^2 \varphi_n^{NUC}$$

- Bubble Break-up
 - Turbulence eddy impact
 - Shearing off



$$\phi_{TI} = \frac{1}{3\psi} \left(\frac{\alpha_g}{a_i}\right)^2 f_B n_e \lambda_B$$

[Collision Frequency] X [Eddy Number] X [Breakup Efficiency]

$$\phi_{TI} = \frac{\Gamma_{TI} \alpha (1-\alpha) \varepsilon^{1/3}}{d_b^{5/3} (\alpha_{\max} - \alpha)} \exp\left(-\frac{K_B \sigma}{\rho_f d_b^{3/5} \varepsilon^{2/3}}\right)$$

 $\Gamma_{TI} = 0.0209 \quad K_B = 1.59$

□ 2-유체 모델 생성항 모델

- 계면 형상 모델 (Interface topology)
- 계면 면적 수송 방정식 (IAT: Interface area transport equation)
- 계면 비견인력 (Interfacial non-drag forces)
- 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)
- 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)



□ 계면 견인력 (Interfacial non-drag force)

$$\underline{M}_{ig} = \Gamma_g \underline{u}_{gi} + \underline{M}_{drag,g} + \underline{M}_{vm,g} + \underline{M}_{lift,g} + \underline{M}_{td,g} + \underline{M}_{wl,g}$$





계면 견인력 (Interfacial non-drag force)

 $\underline{M}_{ig} = \Gamma_g \underline{u}_{gi} + \underline{M}_{drag,g} + \underline{M}_{vm,g} + \underline{M}_{lift,g} + \underline{M}_{td,g} + \underline{M}_{wl,g}$

Two-phase Flow Models





□ 계면 견인력 (Interfacial non-drag force)

$$\underline{M}_{ig} = \Gamma_g \underline{u}_{gi} + \underline{M}_{drag,g} + \underline{M}_{vm,g} + \underline{M}_{lift,g} + \underline{M}_{td,g} + \underline{M}_{wl,g}$$



□ 계면 견인력 (Interfacial non-drag force)

$$\underline{M}_{ig} = \Gamma_g \underline{u}_{gi} + \underline{M}_{drag,g} + \underline{M}_{vm,g} + \underline{M}_{lift,g} + \underline{M}_{td,g} + \underline{M}_{wl,g}$$





Effective only near the wall

Surface tension prevents bubbles from approaching solid walls

This force is analogous to a lubrication force and acts on a bubble near a wall to prevent the bubble from touching the wall



□ 계면 견인력 (Interfacial non-drag force) $\underline{M}_{ig} = \Gamma_g \underline{u}_{gi} + \underline{M}_{drag,g} + \underline{M}_{vm,g} + \underline{M}_{lift,g} + \underline{M}_{td,g} + \underline{M}_{wl,g}$

- Radial directional profile
- Low pressure, bubble diameter 1 mm
 - 1) Only with lift force
 - 2) 1) + turbulent dispersion force
 - 3) 2) + wall lubrication force







□ 2-유체 모델 생성항 모델

- 계면 형상 모델 (Interface topology)
- 계면 면적 수송 방정식 (IAT: Interface area transport equation)
- 계면 견인력 (Interfacial non-drag forces)
- 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)
- 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

□ 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)

• RPI 모델

✓ IR 카메라 및 ITO 가열 기법을 활용한 실험



□ 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)

• RPI 모델

$$q_{wall} = q_Q + q_E + q_F$$



$$\dot{q}_F = A_1 \cdot h_F \cdot (T_W - T_L)$$

$$\dot{q}_Q = A_2 \cdot h_Q \cdot (T_W - T_L)$$

$$h_Q = 2f \sqrt{\frac{t_W \rho_L C_{PL} \lambda_L}{\pi}}$$

$$q_E = N'' f\left(\frac{\pi}{6}D_{b,depart}^3\right)\rho_g h_{fg}$$

Added to the source term of the liquid energy equation

Added to the mass source term

N"Active nucleate site densityfBubble departure frequency $D_{b,depart}$ Bubble departure diameter t_w Bubble waiting time A_1 Single-phase H/T area A_2 Two-phase H/T area

□ 2-유체 모델 생성항 모델

- 계면 형상 모델 (Interface topology)
- 계면 면적 수송 방정식 (IAT: Interface area transport equation)
- 계면 견인력 (Interfacial non-drag forces)
- 벽면 열분배 모델 (Wall heat partitioning model)
- 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

□ 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

• Sato's model

$$\mu_L^{e\!f\!f} = \mu_L^{mol} + \mu_L^{turb} + \mu_L^{bub}$$

$$\mu_L^{bub} = C_B
ho_L lpha_G d_B |\mathbf{u}_G - \mathbf{u}_L|$$

• Modification of the two-equation model

$$S_L^k = \mathbf{F}_L^{drag} \cdot (\mathbf{u}_G - \mathbf{u}_L)$$
$$S_L^\varepsilon = C_{\varepsilon B} \frac{S_L^k}{\tau}$$

□ 기포 기인 난류 (Bubble induced turbulence)

- Two-phase wall function
 - ✓ Surface roughness analogy
 - $\checkmark\,$ Nucleating bubbles on the wall disturb the boundary layer

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln(y^{+}) + B - \Delta u^{+} \qquad \Delta u^{+} = \begin{cases} \frac{1}{\kappa} \ln(1 + C_{kr}y_{r}^{+}); & y_{r}^{+} > 11.3\\ 0; & y_{r}^{+} \le 11.3 \end{cases}$$

$$y_r^+ = \frac{\rho_l y_r u_\tau}{\mu_l} \qquad \qquad y_r = \eta d_{bw} \left(\frac{\Phi_{nb}}{\Phi_w}\right)^\varsigma = \eta d_{bw} \left(1 - \frac{\Phi_C}{\Phi_w}\right)^\varsigma$$





Summary

□ 원자력 계의 다차원 2상 유동 해석 현황 소개

- 2상 유동 CFD의 필요성
- 2-유체 모델의 주요 생성항